

ເອກສາງອ້າງອີງ

1. Schwartz, H.G., et al. "Control of sludge bulking in the Brewing Industry." Journal Water Pollution Control Federation 52 (December 1980) : 2977 - 2993.
2. Pipes, W.O. "Bulking, Deflocculation, and Pinpoint Floc." Journal Water Pollution Control Federation 51 (January 1979) : 63 - 70.
3. Wu, Y.C., and Hsich, S.N. "Settleability of Activated Sludge in Response to Growth Conditions." The National Science Foundation, Research Grant No. ENG 76-10 437. U.S.A.
4. Ebara Infilco Co., Ltd. Operation Manual of Wastewater Treatment Plant. Bangkok : Boon Rawd Brewery Co., Ltd., 1980.
5. Hashimoto, S. "Kinetics and Control Strategies of the Activated Sludge Process. "Lecture on Wastewater Treatment, Sanitary Engineering Division, Chulalongkorn University, 1981.
6. WPCF and ASCE. Wastewater Treatment Plant Design. 1st Edition. Washington D.C. : Water Pollution Control Education, 1977.
7. Atkinson, B. Biochemical Reactors. 1st Edition. London : Dion Limited, 1974.
8. Wang, D.C., et al. Fermentation and Enzyme Technology. 1st Edition. New York : John Wiley and Sons, Inc., 1979.
9. Bailey, J.E. Biochemical Engineering Fundamentals. International Student Edition. Tokyo : McGraw-Hill Kogakusha, Ltd., 1977.

10. Tchobanoglous, G. Wastewater Engineering Treatment Disposal Reuse. 2nd Edition. New Delhi : Tata McGraw-Hill Publishing Company Ltd., 1979.
11. Tyteca, D., and Nyns, E.J. "Design and Operational Charts for Complete mixing Activated Sludge Systems." Water Research (G.B.) 13 (1979) : 929-948.
12. Niku, S. and Schroeder, E.D. "Factors Affecting Effluent variability from Activated Sludge Processes." Journal water Pollution Control Federation 53 (May 1981) : 546-559)
13. Therien, N., and Perdrieux, S. "Dynamics of Activated Sludge in Terms of Organic Carbon." Journal Water Pollution Control Federation 53 (May 1981) : 576 - 586.
14. Saunders, F.M. and Dick, R.J. "Effect of Mean - Cell Residence Time on Organic Composition of Activated Sludge Effluents. Journal Water Pollution Control Federation 53 (February 1981) : 201-215.
15. Ghobrial, F.H. "Importance of the Clarification Phase in Biological Process Control." Water Research (G.B.) 12 (1978) : 1009 - 1076.
16. Banerji, S.K. "Final Clarifiers for Activated Sludge plants. "Journal of the Environmental Engineering Division, ASCE 105 (October 1979) : 803-817.
17. Stanier, R.Y., Ingraham, J.L., and Adelberg, E.A. The Microbial World. 4th Edition, Prentice-Hall, Englewood cliffs, N.J., 1976.
18. Frobisher, M., et al. Fundamentals of Microbiology. 9th Edition. W.B. Saunders Company, 1974.

19. Mitehell, R. Introduction to Environmental Microbiology.
Prentice - Hall, Inc., 1974.
20. Starkey, R.L. "Transtformations of Iron by Bacteria in Water." Journal of the American Water Works Association 37 (1945): 963 - 984.
21. Ecken felder, W.W. Principle of Water Quality Management. (D.I. Publishing Cooperation, 1980.
22. Palm, J.C., Jenkins, D., and Parker, D.S. "Relationship Between Organic Loading, Dissolved Oxygen Concentration and Sludge Settleability in the Completely - Mixed Activated Sludge Process." Journal Water Pollution Control Federation 52 (October, 1980) : 2484 - 2506.
23. Chao, A.C. and Keinath, T.M. "Influence of Process Loading Intensity on Sludge Clarification and Thickening Characteristics. Water Research 13, 1213 - 1223.
24. Jenkins, D., et al. "A Unified Theory of Filamentors Activated Sludge Bulking." Paper presented at the 39th annual c conference, Water Pollution Control Federation, 1966.
25. Wood, D.K., and Tchobanoglous, G. "Trace Elements in Biological Waste Treatment." Journal Water Pollution Control Federation 47 (1975) : 1933.
26. Pasveer, A. "A Case of Filamentous Activated Sludge." Journal Water Pollution Control Federation 41 (1969) : 1340.
27. Cole, C.A., et al. "Hydrogen Peroxide Cures Filamentous Growth in Activated sludge." U.S. Enviromental Agency, EPA 670/2-73-033 (October, 1973).
28. Chudoba, J., et al. "Control of Activated Sludge Filamentous Bulking - II. Selection of Microorganism by Means of a

- Selector." Water Research (G.B.) 7 (1973) : 1389.
29. Hout meyers, J. "Relation Between Substrate Feeding Pattern and Development of Filamentous Bacteria in Activated Sludge Processes." Agricultura (Belg.) 26 (1978) : 135 pp.
30. McKinney, R.E. Microbiology for Sanitary Engineers. McGraw-Hill New York, 1962.
31. Dart, R.K., and Stretton, R.J. Microbiological Aspects of Pollution Control. New York : Elsevier Scientific Publishing Company, 1977.
32. Foust, A.S., et al. Principles of Unit Operations. 1st Edition, Revised. New York : John Wiley & Sons, Inc, 1960.
33. Coe, H.S., and Clevenger, G.H. "Methods for Determining the Capacities of Slime Settling Tanks." Trans. Am. Inst. Min. Engrs. 55 (1916) : 356 - 384.
34. Konicek, Z., Handova, Z., and Pardus, I. "Separation and Gravity Thickening in Secondary Sedimentation Tanks. Progress in Water Technology 7 (1975) : 149 - 160.
35. Tuntoolavest, M. "Characterization of the Clarification Performance of Activated Sludge Final Settlers. Ph.D. dissertation, Purdue University, 1979.
36. Jennings, S.L., and Grady, C.P.L. "The Use of Final Clarifier Models in Understanding and Anticipating Performance Under Operational Extremes." Proceedings of the 27th Industrial Waste Conference, Purdue University, West La fayette, In., 1972.
37. Dick, R.J., and Young, K.W." Analysis of thickening Performance of Final Settling Tanks." Proceedings of the 27th Industrial Waste Conference, Purdue University Extension Series, No. 141, West La fayette, Ind., 1972.

38. Keinath, T.M., et al. "Activated Sludge - Unified System Design and Operation." Journal of the Environmental Engineering Division 103 (October 1977) : 829 - 849
39. White, M.J.D. "Design and Control of Secondary Settlement Tanks." Journal of the Institute of Water Pollution Control No. 4 (1976).
40. McHarg, W.H. "Designing the Optimum System for Biological - Waste - Treatment." Chemical Engineering (December, 1973) : 46 - 49.
41. George, D.B., and Keinath, T.M. "Dynamic of Continuous Thickening." Journal Water Pollution Control Federation 50 (November 1978) : 2560 - 2571.
42. Anderson, H.M., and Edwards, R.V. "A Finite Differencing Scheme for the Dynamic Simulation of Continuous Sedimentation." The American Institute of Chemical Engineers Symposium Series 77 (1980) : 227 - 238.
43. Lawler, D.F., Singer, P.C., and O'Melia, C.R. "Particle Behavior in Gravity Thickening." Journal Water Pollution Control Federation 54 (October 1982) : 1388 - 1400.
44. Holland, F.A., and Chapman, F.S. Liquid Mixing and Processing in Stirred Tanks. New York, N.Y. Reinhold Publishing Corporation, 1966.
45. George, D.B., and Keinath, T.M. "Dynamic of Continuous Thickening." Journal Water Pollution Control Federation 50 (November 1978) : 2560 - 2571.
46. Vesilind, P.A. "The Design of Thickeners from Batch." Water and Sewage Works (September, 1968) : 418 - 419.

47. Tuntoolavest, M., et al. "Characterization of Wastewater Treatment Plant Final Clarifier Performance." Technical Report No. 129, Purdue University Water Resources Research Center, West Lafayette, Ind. (June 1980).
48. APHA AWWA, and WPCF. Standard Methods for the Examination of Water and Wastewater. 14th Edition. Washington, D.C.:American Public Health Association, American Water Works Association, and Water Pollution Control Federation, 1975.
49. Resch, H. "Investigations on the Performance of Upflow Final Settling Tanks in Activated Sludge Plants." Progress in Water Technology 12 (No.3, 1980) : 201 - 211.
50. Pflanz, P. "Performance of (Activated Sludge) Secondary Sedimentation Basin." Adv. Wat. Pollut. Res. Proc. 4th Int. Conf. Water Pollut, Res., Pergamon Press, New York.
51. Chambers, B., and Tomlinson, E.J. Bulking of Activated Sludge : Preventive and Remedial Methods. 1st Edition. Chichester: Ellis Horwood Limited, 1982.
52. White, M.J.D. "Settling of Activated Sludge." Technical Report TRM Water Research Center (May 1975).
53. Vesilind, P.A. "Design of Prototype Thickeners from Batch Settling Tests." Water and Sewage Works (July 1968) : 302 - 307.



ภาคผนวก ๔

ตารางแสดงสภาวะของโรงบაปตัน้าทึ่งในระหว่างที่ทำการรัชย

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางแสดงสภาวะของโรงบ้าบัดน้ำทึ้งในระหว่างที่ทำการวิจัย

โดยปกติ การเก็บตัวอย่างเพื่อทำการวิเคราะห์ทางเคมีและกายภาพ จะทำตอนเช้า ประมาณ ๘.๐๐ - ๙.๐๐ น. ในระหว่างที่จะมีการปรับสภาวะการทำงาน เช่น การเปลี่ยน ชัตดาวน์การล่งน้ำทึ้งให้สู่โรงบ้าบัด, ชัตดาวน์เรียนระกอนกลับ เป็นต้น ซึ่งได้บันทึก เวลาและ การเปลี่ยนแปลงไว้โดยละเอียด

หน่วยที่ใช้ค่าสภาวะต่าง ๆ ได้แก่ Influent flow, m^3/hr ; BOD, mg/l; COD, mg/l; SS, mg/l; VSS, mg/l; return sludge flow, m^3/hr ; S.B. height, cms; SV 30, ml; excess sludge, cycles (1 cycles - 450 kgs.); SRT, day; total SS, ton; total flow, m^3 ; power used, units (kw-hr.); urea added, kg; Temp., $^{\circ}C$; dil. water; m^3 . ความหมายของคำย่อของคำที่ใช้ ในตารางบันทึกข้อมูลสภาวะการทำงานของโรงบ้าบัดน้ำทึ้ง บริษัทบุญรอดบริวเวอรี่ จำกัด

องค์ที่ทำงาน	คำย่อ	ความหมาย
Influent	COD ₁	ค่าซีโอดีที่รักเมื่อเวลา ๘.๐๐ น.
	COD ₂	ค่าซีโอดีที่รัก เมื่อเวลา ๑๖.๐๐ น.
	COD (f)	ค่าซีโอดีที่ละลายน้ำ
	SS,VSS	
Return Sludge	Flow F	อัตราดูดตะกอนกลับจากถังพักตะกอนทุกทัน
	R	อัตราดูดตะกอนกลับจากถังพักตะกอนครึ่งลัง
	A-1	อัตราส่งตะกอน เวียนกลับเข้าสู่ถังเพิ่มอากาศถังที่ ๑
	A-2	อัตราส่งตะกอน เวียนกลับเข้าสู่ถังเพิ่มอากาศถังที่ ๒
	A-3	อัตราส่งตะกอน เวียนกลับเข้าสู่ถังเพิ่มอากาศถังที่ ๓
Sedimentation tanks	% Flow F	เปอร์เซนต์การล่งน้ำตะกอนเข้าสู่ถังพักตะกอนทุกทัน
	R	เปอร์เซนต์การล่งน้ำตะกอนเข้าสู่ถังพักตะกอนครึ่งลัง
	S.B.Height	ความสูงของชั้นตะกอน เฉนวนค์ที่เก็บกลางรัศมีของถัง

องค์ประกอบ	คำย่อ	ความหมาย
Sludge properties	SV30	ปริมาณตระกอนเล่นจากน้ำตะกอน ๙ สิบ ห้าสิบ ๓๐ นาที
	SV(dil)	ปริมาณตระกอนเล่นจากน้ำตะกอน ๑/๖ สิบ เซือจากด้วยน้ำประปานใจปริมาณเดิม ๙ สิบ ห้าสิบ ๓๐ นาที
SRT	Total SS	ปริมาณเม็ดแขวนล่อนที่อยู่ในตัง เติมอากาศทึบหมัด
Miscellaneous	Total flow	ปริมาณน้ำทึบหมัดที่เข้าสู่โรงบำบัดน้ำทึบ ตั้งแต่ ๕.๐๐ น. จนถึง ๕.๐๐ น. ของวันรุ่งขึ้น
	Temp.	อุณหภูมิห้อง วัดเฉพาะกลางวัน ตั้งแต่ ๕.๐๐ น. จนถึง ๒๐.๐๐ น.
	Dil.-water	น้ำเชือจากสั่งลงดังปรับลดภาวะน้ำทึบก่อนเข้าสู่ตัง เติมอากาศ ในการเพิ่มน้ำทึบมีอัตราการไหลลดลง ในวันหยุดฉัตร เปียร์

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

NOVEMBER, 1982

ITEM		DATE		21		22		23		24		25		26		27		28		29		30			
INFLUENT	TIME	FLOW (m ³ /hr)	0800	120	0800	120	0800	180	0800	180	0800	180	0800	150	0800	120	0800	120	0800	150	0800	180			
	pH	5.1		6.2		5.7		6.0		5.6		5.4		5.7		5.4		6.2		5.5					
	BOD _t (mg/l)	4000		2700		1000		1050		1650		1700		1000		1500		1100		1350					
	COD _t (mg/l)	5902	3499	2888	2722	1999	1749	2778	2972	3083	2999	2083	1944	1861	1611	1917	1805	1546	1085	1528	1778				
	COD(f)(mg/l)	2417		2700		999		1722		1764		1125		972		1082		715		1499					
	SS(mg/l)	2360	1080	2140	1660	280	80	1600	1040	2360	1060	2580	1540	1080	1040	480	320	1320	400	700	560				
	VSS N(mg/l)	128.4		147		82.2		102		90		116.4		69.6		111.6		88.8		64.8					
AERATION TANKS	A-1 A-2	5.5	7.5	7.0	7.3	7.5	7.7	7.4	7.5	6.9	7.5	7.4	7.7	7.8	7.8	5.4	7.4	7.4	7.6	7.2	7.5				
	pH	903	243	229	187	271	201	167	125	257	194	257	257	222	187	264	181	139	125	208	139				
	COD(f)(mg/l)	1880	7360	8940	9680	5500	6760	5980	6940	8080	7620	6360	6000	3280	6280	2020	7280	1680	7860	4200	5940				
	SS(mg/l)	1080	5280	6140	6820	3860	4840	4180	4960	5640	5480	4580	3940	2240	4520	2360	6260	580	5440	3160	5340				
	A-3 A-4	7.5	7.5	7.4	7.5	7.7	7.7	7.6	7.6	7.5	7.5	7.7	7.7	7.8	7.8	7.5	7.5	7.6	7.6	7.2	7.5				
		181	104	159	76	181	146	97	69	166	111	167	97	153	111	153	104	90	42	104	69				
RETURN SLUDGE	A-5 A-6	7.5	7.6	7.5	7.5	7.7	7.7	7.6	7.6	7.5	7.5	7.7	7.7	7.8	7.8	7.5	7.5	7.6	7.6	7.6	7.6				
		132	153	97	90	187	174	90	83	159	146	118	111	125	118	125	132	69	83	97	125				
		7820	8400	9880	9440	7360	8040	8420	9420	9060	9360	6320	8360	8140	8000	7900	8480	7900	8160	7720	7380				
		5420	6000	7640	7400	5160	5720	5980	6800	6540	3940	4020	6180	5660	5560	6540	7140	5560	5820	5680	5380				
	TIME L 2.	0800		0800		0800		0900		0800		0800		0800		1200		0800		0800		0900			
	FLOW from F.s.t. (m ³ /hr) from R.s.t.	125		125		125		95		95		95		95		125		125		125		95			
RETURN SLUDGE	to A-1	0		0		43		43		43		43		0		0		0		0		43			
	to A-2	0		0		96		73.5	0	0		0		62.5		31		31		125		125		37	
	to A-3	125		125		96		73.5	147	147		147		62.5		94		94		0		110		110	
	3. 4.																								
	pH	7.4		7.4		7.6		7.4		7.4		7.5		7.7		7.7		7.4		7.5		7.5		7.5	
	SS(mg/l)	11960	8120	14940	11760	12000	9060	11200	8080	15520	11400	14480	10740	13740	10500	14620	11640	15600	11500	11560	8400				

NOVEMBER 1982

ITEM	DATE	21	22	23	24	25	26	27	28	29	30	
SEDIMENTATION TANKS	TIME 1. 2.	0800 100 0	0800 100 0	1830 81 19	0800 56 44	0800 56 44	0800 33 44	0800 67 33	1200 100 100	0800 100 100	0800 100 100	0800 56 44
	3. 4.				1200 52 48	1500 56 44						
	5. 6.											
	F _{st-1} F _{st-2}											
	SB HEIGHT (cm's)	170 7.6	180 7.6	200 7.7	200 7.7	130 7.7	130 7.8	90 7.7	100 7.7	160 7.8	260 7.7	130 7.8
	OVERFLOW pH	7.6 6	7.6 5	7.7 20	7.7 17	7.7 8	7.7 10	7.8 8	7.7 10	7.8 21	7.8 15	7.7 10
	(mg/l) BOD	97 97	104 104	83 83	118 138	118 118	76 83	118 118	90 90	118 104	125 125	130 104
	(mg/l) COD	33 33	33 33	40 40	39 21	29 41	30 33	33 25	42 42	39 26	28 21	26 21
	(mg/l) SS											
	R _{st-1} R _{st-2}				110	120	150	170	90	130		130 110
SLUDGE PROPERTIES	SV ₃₀ (ml) A-1 A-6	190 90	900 430	600 270	950 520	480 210	950 470	560 220	920 470	290 130	950 490	280 150
	SV(dil)(ml)											
	SVI(ml/g)	102 98	102 67		94 87	87 108	94 101	94 36	101 89	36 44	100 105	920 61
SRT	*EXCESS Sl(cycle)	7	9	8	10	8	10	6	6	6	10	10
	TOTAL SS(ton)	22.53	29.96	22.8	25.84	27.86	22.88	22.48	22.99	21.9	21.52	
	SRT(days)	7.1	7.4	6.3	5.7	7.7	5.1	8.32	8.5	4.9	4.6	
MISCELLANEOUS	TOTAL FLOW(m ³)	2617	3180	4139	4757	3648	2962	2681	2483	4148	4404	
	POWER USED(unit)	9605	8110	8515	7470	8365	7745	7060	7960	3045	8305	
	UREA ADDED(kg)	200	100	100	100	100	100	0	0	100	100	
	TEMP. max(°C)min.	35	27.5	34	27	35.5	27	35	27	35	35	
	DIL. WATER(m ³)	600	0	0	0	0	0	0	0	793	0	
NOTE	*1cycle of filtrate = 450kgs.											

DECEMBER, 1982

ITEM	DATE		1	2	3	4	5	6	7	8	9	10						
	TIME	FLOW (m ³ /hr)	0800	180	0800	180	0800	120	0800	120	0800	150	0800	250	0800	120		
INFILIENT			1230	250	1130	180	1600	180	1430	120	3900	180	1400	200	1500	180		
			2400	150			0600	120					1530	200	1300	120		
												2330	120					
	PH	5.2	6.0	5.1	5.3	5.7	7.4	7.0	6.2	5.2	6.5							
	BOD ₅ (mg/l)	1550	900	1850	1800	950	2000	1200	1350	2000	1400							
	COD _f (mg/l) COD ₂	2194	2055	1999	1833	2305	2722	2000	2416	1941	2555	2389	2361	1805	1999	1778		
	COD(f)(mg/l)	1236	1222	1234	1153	1028	1528					1319	1111	1625	1278			
	SS(mg/l) VSS	1520	520	960	840	1700	1100	1460	1060	1100	860	2580	980	1820	1080	1020		
	N(mg/l)	106.8	51	72.6	72.6	126.6	77.4	117.6	90			90	105	123.6	85.2			
	A-1 A-2																	
	PH	7.2	7.5	7.5	7.6	7.4	7.5	7.5	7.9	7.9	7.4	7.6	7.4	7.6	6.9	7.5		
	COD(f)(mg/l)	271	208	340	208	229	146	104	83	160	104	215	201	243	201	153		
	SS(mg/l)	4000	5880	3360	5760	3800	5800	4800	7800	5320	7000	6300	7580	7280	7200	4000	5680	
	VSS(mg/l)	2540	4040	2740	4520	3200	4440	3660	5120	4180	5620	4480	5640	3520	4760	3700	4840	
AERATION TANKS	A-3 A-4																	
	PH	7.5	7.5	7.6	7.6	7.5	7.6	7.5	7.5	7.9	7.9	7.6	7.6	7.6	7.6	7.3		
	COD(f)(mg/l)	181	90	160	118	139	111	90	76	90	111	174	97	153	93	132	69	
	SS(mg/l)	9500	9540	9000	9180	9000	9060	8260	9220	8980	9980	9500	9400	9430	10360	8560	8750	
	VSS(mg/l)	6680	6660	6840	7140	6840	7020	6120	5940	6420	7080	7300	7240	6600	7520	7320	6860	
	A-5 A-6																	
	PH	7.5	7.5	7.6	7.6	7.5	7.5	7.6	7.5	7.8	7.9	7.6	7.6	7.6	7.6	7.7		
	COD(f)(mg/l)	111	97	132	125	132	139	76	125	56	125	146	139	104	111	125	104	
	SS(mg/l)	9240	9200	8580	8420	8420	7880	8140	7960	8300	8400	8340	8780	8340	8580	6280	7800	
	VSS(mg/l)	6400	6320	7040	7000	6340	6020	6260	6060	6000	6740	7300	6060	6120	5380	6000	6040	
RETURN SLUDGE	TIME L 2.																	
	FLOW from Fst. (m ³ /hr)from Rst.	0800	0800	0800	1230	0800	1130	0800	0800	0800	0900	0800	0900	0800	1500	0800		
	to A-1	95	95	95	125	125	125	125	125	125	95	125	125	125	95	125		
	to A-2	95	95	95	110	0	0	0	0	0	95	110	110	110	95	0		
	to A-3	43	43	43	43	0	0	0	0	0	43	43	43	43	43	0		
	3. 4.	110	110	110	144	94	125	125	125	125	110	144	96	96	73.5	62.5		
	PH	7.4	7.5	7.5	7.6	7.6	7.6	7.6	7.8	7.8	7.5	7.5	7.5	7.6	7.5			
	SS(mg/l) VSS	14820	10800	9060	7220	15320	12260	11780	9220	15520	11400	15860	12860	14740	11000	12160	10940	12480

DECEMBER, 1982

ITEM	DATE		1	2	3	4	5	6	7	8	9	10									
SEDIMENTATION TANKS	TIME	1.	2.	0800	0800	0800	1800	0800	0800	1200	0800	0900	0800	1200	0800	0930					
	% FLOW to Fst,1	56	56	56	100	100	100	100	100	81	81	56	55	56	100	81					
	(percent) to Rst,1	44	44	44	0	0	0	0	0	19	19	44	45	44	49	0					
	3.	4.										1000	2330	1300							
												56	100	100							
												44	0	0							
	5.	6.																			
	Fst,1 Fst,2																				
	SB HEIGHT(cm/s)	140	150	190	180	200	200	130	150	210	230	250	230	170	170	130	140	180	180	190	200
	OVERFLOW pH	7.7	7.8	7.8	7.8	7.8	7.8	7.7	7.7	7.5	7.5	7.8	7.9	7.5	7.5	7.6	7.6	7.8	7.8	7.9	7.9
SLUDGE PROPERTIES	BOD (mg/l)	10	9	15	17	7	7	14	14	5	6	10	8	9	8	11	10	13	10	7	10
	COD (mg/l)	132	90	104	160	118	97	125	125	125	111	104	69	97	104	118	149	97	90	90	132
	SS (mg/l)	36	34	36	33	42	36	38	34	41	40	37	32	28	28	30	33	38	38	31	34
	Rst,1 Rst,2	110	100	110	180	120	110	140	140	*		210	230	100	100	130	140	110	110		
SRT	EXCESS Sl(cycle)	7	7		10		7		6		8		10		10		10		8		
	TOTAL SS(ton)	24.64	22.95		22.60		23.35		24.26		25.09		25.50		20.70		23.43		23.70		
	SRT(days)	7.82	7.28		5.02		7.41		8.98		6.97		5.67		4.60		5.21		6.58		
MISCELLANEOUS	TOTAL FLOW(m ³)	4446	4771		4593		3413		3095		3100		4588		5322		4449		3015		
	POWER USED(unit)	8365	8463		8410		7425		7870		7985		7880		8275		7750		7965		
	UREA ADDED(kg)	100	100		100		0		0		100		100		100		100		0		
	TEMP. max(°c)/min.	34	26	34	27	33	27	34	27	35	27.5	33	27.5	35	27.5	32.5	27	34.5	27	32.5	26
	DIL. WATER(m ³)	0	0		0		0		435		1392		1330		0		0		0		348
NOTE	* 1 cycle of filtrat = 450kgs.																				

DECEMBER 1982

ITEM	DATE	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20		
		TIME	FLOW (m³/hr)	0800 120	0800 120	0800 150	0800 110	0800 180	0800 180	0800 120	0800 120	0800 120	
INFLUENT				0900 200	1200 180	1615 250	2000 180						
		pH	4.9	4.4	6.6	5.3	6.7	5.4	5.9	5.2	5.3	5.1	
		BOD(mg/l)	2650	2000	2100	2300	2250	1200	2900	1550	1550	4999	
		COD(mg/l) COD ₂	2916 1486	2611 1514	2944 1514	3028 1653	2417 1514	2778 1597	2611 1264	2694 1625	2222 1444	2499 1374	2444 2472
		SS(mg/l) VSS	1540 144	840 150	600 320	440 400	1020 880	920 780	1140 1060	1940 1500	640 220	220 140	2540 77.4
		A-1 A-2											
		pH	7.5	7.6	5.8	7.4	5.1	5.5	7.0	7.6	7.1	7.0	7.6 5.2 7.1 6.5 7.1
		COD(f)(mg/l)	243	167	257	125	271	153	257	132	257	181	278 208 340 153 229 167 264 201 431 132
		SS(mg/l)	4720	7960	2740	5360	5280	6940	4140	7020	5580	7520	4060 7060 4200 7380 1000 3980 960 3880 4840 7740
		VSS(mg/l)	1660	4520	2120	4160	3980	5220	3340	5580	4180	6020	3340 5780 3180 5560 360 1780 460 2480
AERATION TANKS		A-3 A-4											
			7.6	7.6	7.5	7.5	7.1	7.1	7.6	7.6	7.5	7.4	7.4 7.5 7.6 7.5 7.5 7.5
			111	62	118	76	125	90	125	83	111	69	194 76 111 83 97 79 139 111 111 90
			9520	9260	8980	8900	9800	10040	9880	9460	10040	9880	9120 8840 10220 9780 8220 8680 5500 5280 8540 8980
			5820	6460	6840	7000	7480	7740	7740	7440	7940	7720	7280 7140 7560 7480 5020 4840 1600 4200
		A-5 A-6											
			7.6	7.6	7.5	7.5	7.1	7.1	7.6	7.6	7.5	7.4	7.4 7.5 7.6 7.5 7.5 7.5
			90	104	118	97	111	132	125	97	118	104	139 125 104 111 90 97 131 124 97 125
			7860	8740	7180	7720	7680	6960	8200	8280	8080	9200	8240 7640 9600 9220 9220 8560 4060 5340 4960 4960
			4240	5100	5580	6120	6080	5840	6420	7220	6440	5944	7260 6820 6120 5940 1980 1560
RETURN SLUDGE		L 2.	0800	2320	0800	0800	0900	0800	0800	0800	0800	1340	0800 0800 0800 0800 0830
		FLOW from Fst.t. (m³/hr)from Rst.t.	125	125	125	125	125	125	125	125	125	90	125 125 90 125 90
		to A-1	0	0	0	0	110	110	110	110	110	90	0 0 0 0 90
		to A-2	62.5	0	0	0	43	43	43	43	43	43	0 0 0 0 43
		to A-3	62.5	125	125	125	96	96	96	96	96	68.5	31 125 125 68.5
		3. 4.										2300 125 0 0 31 94	
		pH	7.5	7.5	7.0	7.5	7.4	7.0	7.5	7.5	7.5	7.5	7.3
		SS(mg/l) VSS	15600	11740	14680	10780	14200	11340	13960	11520	11960	9560	12200 9780 14240 10660 15060 12960 6800 3760 10100

DECEMBER, 1982

ITEM	DATE	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20									
SEDIMENTATION TANKS	TIME 1. 2. % FLOW to F.s.t. (percent) to R.s.t. 3. 4.	0800 100	0800 100	0800 0900 81 56 19 44	0800 56 44	0800 56 44	0800 1340 56 47 100 81 19 0	0800 1900 53 0 100 19 0	0800 0 0	0800 0810 100 47 0 53										
	5. 6.						2300 0600 0700 81 100 100 19 0 0													
	F.s.t.-1 F.s.t.-2 SB HEIGHT (cm's)	180	170	180	170	170	100	100	130	140	130	140 250 250								
	OVERFLOW pH (mg/l) BOD (mg/l) COD (mg/l) SS	7.5 10 97 22	7.7 12 69 31	7.7 13 104 23	7.7 12 132 28	7.7 22 125 33	7.5 15 83 25	7.8 17 104 30	7.8 17 83 31	7.9 36 104 34	7.7 13 11 38	7.7 14 12 26	7.7 10 12 33 29	7.7 14 12 45 44	7.7 12 14 19 19	7.7 14 12 24				
	R.s.t.-1 R.s.t.-2				140	150	110	100	100	110	100	120 140 140								
SLUDGE PROPERTIES	SV ₃₀ (ml) A-1 A-6 SV(dil)(ml) SVI(ml/g)	310 160	970 540	240 110	360 550	380 180	950 490	270 480	430 200	960 470	270 110	950 460	300 110	970 480	170 90	950 550	120 50	360 390	250 120	900 450
SRT	*EXCESS Sl(cycle) TOTAL SS(ton) SRT(days)	6 24.25 8.98	8 20.92 5.81	10 22.99 5.11	10 23.74 5.28	10 25.28 5.62	10 22.54 5.0	8 25.97 7.21	10 21.54	8 12.91	4 18.73	0								
MISCELLANEOUS	TOTAL FLOW(m ³) POWER USED(unit) UREA ADDED(kg) TEMP. max/(°C)min. OIL. WATER(m ³)	2903 7320 0 33.0 696	2907 7725 0 27.0	4724 8430 100 32.5	4098 6950 100 27.0	4501 8735 200 35.0	4421 8550 100 26.0	3821 8045 100 32.0	2924 7820 0 26.0	2706 7990 0 32.0	4566 8510 100 26.0									
NOTE	*1cycle of filtration = 450kgs.																			

DECEMBER 1982

ITEM	DATE	21	22	23	24	25	26	27	28	29	30	31	
		TIME	FLOW (m ³ /hr)	0800 180 0800 180 0800 180 0800 150 0800 120 0800 120 0800 180 0800 200 0800 230 0800 230 0800 150	1530 150 1930 150 1200 180 1000 180 1400 150 1230 120 2400 200	0930 230 2300 200 2230 120 1600 120	0800 230 2300 200 2230 120 1600 120	0800 230 2300 200 2230 120 1600 120	0800 230 2300 200 2230 120 1600 120	0800 230 2300 200 2230 120 1600 120			
INFILIENT		pH	6.5	6.8	6.4	5.4	5.2	4.5	5.6	5.2	5.8	4.9	4.9
		BOD ₅ (mg/l)	1600	1200	1990	1450	1950	2000	1850	1525	1428	2300	2200
		COD _f (mg/l) COD ₂	2083	1722	2722	2694	2666	2639	2222	1944	2305	2167	2278
		COD(f)(mg/l)	1167	1611	1486	1208	1236			1944	2583	2833	3639
		SS(mg/l) VSS	1140	840	580	380	1120	980	1800	740	760	580	880
		N(mg/l)	66.6	840	111.6	109.8	70.5		140	2640	1700	1160	1100
		A-1 A-2							109.2	96.6	91.6	93	108.6
		pH	7.0	7.6	7.1	7.3	7.1	7.5	7.0	7.5	7.4	5.9	7.0
		COD(f)(mg/l)	222	153	319	181	243	132	215	139	264	132	229
		SS(mg/l)	5620	7840	4180	6160	5760	7520	4220	5640	2180	8000	2220
		VSS(mg/l)	4280	5200	3320	4880	4380	6140	2880	4020	620	4460	1440
		A-3 A-4	7.6	7.6	7.5	7.5	7.6	7.5	7.5	7.8	7.4	7.4	7.4
			104	76	125	76	111	69	111	76	125	90	90
AERATION	TANKS		8960	9780	8020	8180	10340	9400	8400	8420	10840	8720	6200
			6840	7680	6520	6640	8120	7340	6020	6140	7220	7960	4500
		A-5 A-6	7.6	7.6	7.5	7.5	7.6	7.5	7.5	7.8	7.4	7.4	7.4
			97	104	111	97	104	83	118	111	125	139	97
			7200	6580	6940	6420	7440	6800	6260	6980	6760	7640	4740
			5720	5420	5700	5460	6120	5500	4500	5040	3000	3940	3280
		TIME	1. 0800	2. 0800		0800	0800	1420	0800 1000	0800	0800 1300	0800 0930	0800
		FLOW from F.s.t.	90	90		90	90	125	125 90	90	90 125	125 125	125
		(m ³ /hr)from R.s.t.	90	90		90	90	0	0 90	90	90 110	110 110	110
		to A-1	43	43		43	43	0	43 0	43	43 43	43 43	43
		to A-2	68.5	34		34	34	62.5	125 68.5	125	68.5 137	137 137	192
		to A-3	68.5	103		103	103	62.5 0	68.5 0	68.5	0 0	0 0	0
		3. 4.											62.5 62.5
RETURN	SLUDGE	PH	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.7	7.3	7.3	7.5	7.0	7.5
		SS(mg/l) VSS	9880	7680	14520	12280	10780	8520	12020	9160	13040	9360	12960
													9560 11520

DECEMBER, 1982

ITEM	DATE	21	22	23	24	25	26	27	28	29	30	31
		1.	2.	3.	4.	5.	6.					
SEDIMENTATION TANKS	TIME	0800	0800	0800	0800	1420	0800	1000	0800	0800	0800	0800
	% FLOW to F.s.t.	47	47	47	47	100	100	47	47	47	47	100
	(percent) to R.s.t.	53	53	53	53	0	0	53	53	53	53	0
	F.s.t-1					1230	1600					
	F.s.t-2					82	100					
	S.s. HEIGHT (cms)	50	30	60	30	100	90	120	50	100	80	70
	OVERFLOW pH	7.7	7.7	7.5	7.5	7.7	7.7	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5
	(mg/l) BOD	14	10	15	14	16	13	9	8	12	10	15
	(mg/l) COD								8	12	8	5
	(mg/l) SS	90	97	111	118	104	90	104	118	111	69	90
	R.s.t-1	36	29	23	30	37	32	37	32	39	21	29
	R.s.t-2	40	30	30	50	80	70	40	50			
SLUDGE PROPERTIES	SV ₃₀ (ml) A-1	450	960	450	910	300	950	300	960	80	920	150
	SV _{dil} (ml)	190	440	200	420	110	430	130	490	20	410	70
	SV _t (ml/g)	80	130	108	111	52	117	71	116	37	114	68
	A-6											
SRT	EXCESS S _c (cycle)	7	8	9	10	4	10	8	7	8	8	7
	TOTAL SS(ton)	22.35	19.97	22.99	19.80	21.94	15.38	18.97	16.69	20.25	18.56	22.3
	SRT(days)	7.1	7.95	5.67	4.4	12.19	3.42	5.3	5.3	5.6	5.2	7.1
MISCELLANEOUS	TOTAL FLOW(m ³)	4264	3701	4120	2975	3204	2528	4678	5171	5121	4373	3029
	POWER USED(unit)	8275	8420	8330	7350	7805	8780	8635	9210	9435	9305	9430
	UREA ADDED(kg)	100	100	100	100	0	0	100	100	100	100	0
	TEMP. max(°C) min.	30.0	18.5	28.0	19.0	31.5	19.0	31.0	20.0	32	31.5	19
	OIL. WATER(m ³)	0	0	0	0	0	54.75	50	0	0	0	777
NOTE	* 1 cycle of filtration = 450 kgs.											

JANUARY, 1983

ITEM	DATE	1		2		3		4		5		6		7		8		9		10			
		TIME (m³/hr)	FLOW (m³/hr)	0800	120	0800	120	0800	120	0800	180	0800	180	0800	150	0800	210	0800	120	0800	120	0800	180
INFILIENT																							
	pH	4.9	5.8			6.2		6.5		6.5		4.8		5.4		4.6		4.3		6.0			
	BOD ₅ ,mg/l	800	500			700		1020		2600		2450		1500		1500		1600		1600		1600	
	COD _t ,mg/l COD _s	1028	1055	1361	1805	1472	1139	1899	1694	3055	2872	1583	3750	2260	2389	2417	2333	2333	2329	2389	2249		
	COD(f),mg/l	611	624			764		812		1875		1903		1788		1694		1194		1249			
	SS [mg/l] VSS	820	200	1940	1500	740	600	1280	680	1140	800	880	620	1020	880	920	780	1460	800	140	120		
	N, mg/l	86.4		102.6		76.2		66.6		74.4		123.6		82.2		88.8		108.6		97.2			
	A-1 A-2																						
AERATION	pH	6.9	7.5	7.0	7.5	7.1	7.6	5.0	5.6	5.4	5.7	5.2	6.6	7.0	7.5	7.6	7.8	7.0	7.6	6.5	6.8		
TANKS	COD(f),mg/l	215	174	174	153	292	125	312	243	257	229	937	854	736	229	153	132	312	139	319	249		
	SS , mg/l	6200	7120	4200	6160	3740	5220	2780	6870	10940	10880	4120	6140	4920	5840	2720	5640	1880	3480	2780	4800		
	VSS,mg/l	4600	5280	3180	4880	2940	4160	1020	4140	-	-	3140	4660	4220	5060	1980	4030	520	3480	2180	3960		
	A-3 A-4																						
	pH	7.6	7.6	7.6	7.6	7.6	7.7	6.2	7.0	6.1	6.8	7.0	7.0	7.5	7.5	7.8	7.8	7.6	7.6	7.6	7.6		
	COD(f)	146	132	123	104	97	104	229	104	174	104	757	312	181	104	111	125	111	83	187	111		
	SS , mg/l	10020	8960	8220	8840	8080	7540	8200	7120	11520	11640	7140	6820	8380	8080	8400	8340	7980	5100	10480	6100		
	VSS,mg/l	7640	6780	5020	7140	6300	5830	6600	4960			5440	5060	6860	6660	6020	6340	4340	3500	5460	4740		
	A-5 A-6																						
	pH	7.6	7.6	7.7	7.7	7.7	7.7	7.1	7.1	7.0	7.1	7.1	7.5	7.5	7.5	7.7	7.7	7.6	7.6	7.6	7.6		
	COD(f)	111	118	111	97	97	90	132	118	167	132	597	340	132	118	118	111	104	111	125	145		
	SS , mg/l	8280	8420	7680	7640	6500	6880	6680	6960	9120	7540	6740	6160	6800	7280	7200	7120	6840	7920	5640	6160		
	VSS,mg/l	6380	6380	6080	5940	5020	5466	4040	5860			5380	4820	5720	6160	5720	4960	5640	4980	4740	5740		
	TIME	1.	2.	0800		0800		0800		0800	0900	2100	0600	0800	2400	0800	0800	0800	0800	0800	0800	1200	
RETURN	FLOW from Fst.	125	125	125		125		90		90	125	90	90	125	125	125	125	90	90				
SLUDGE	(m³/hr)from Rst.	0	0	0		0		90		90	0	90	90	0	0	0	0	90	90				
	to A-1	0	0	0		0		43		43	0	43	43	0	0	0	0	0	43	43			
	to A-2	0	0	0		0		68.5		103	0	94	34	14	31	31	31	31	34	0			
	to A-3	125	125	125		68.5		34		137	31	103	94	94	94	94	94	103	137				
	3.	4.									1200	1300	0900	0600									
	pH										125	90	90	90									
	SS [mg/l] VSS	11600	10680	14220	11360	13880	10420	10820	8380	10820	8000	11980	9180	11680	9720	12200	9780	10440	6400	8620	7160		

JANUARY, 1983

ITEM		DATE	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10					
SEDIMENTATION TANKS	TIME	1. 2.	0800	2000	0800	0800	0800	2100	0800	0800	2400	0800	1600	0800	0800	1330	
	% FLOW to F.t.	100	81	100	100	47	47	81	47	47	81	100	81	81	47	48	
	(percent) to R.t.	0	19	0	0	53	53	19	53	53	19	19	19	53	52		
	3. 4.					0600	47							1400			
							53							57			
	5. 6.													43			
SLUDGE PROPERTIES	Fst-1 Fst-2																
	SB HEIGHT, cms.	250	200	180	180	250	200	180	130	130	140	210	150	130	150	90	
	OVERFLOW pH	7.6	7.6	7.7	7.7	7.6	7.7	7.4	7.7	7.4	7.5	7.5	7.6	7.6	7.7	7.7	
	(mg/l) BOD	6	8	10	9	10	12	12	15	17	10	13	16	11	12	11	
	(mg/l) COD	146	136	104	97	97	111	104	111	104	118	132	111	132	118	104	
	(mg/l) SS	23	28	19	24	41	35	35	35	41	38	38	39	26	26	30	
SRT	Rst-1 Rst-2					170	180			130	130	130	100	110		110	
														100	100	130	
	SV ₃₀ ml. A-1	360	950	280	970	850	970	250	940	950	250	950	540	960	250	970	
	SV[dl] ml.	170	400	120	460	320	470	100	390	490	500	110	390	200	410	110	
	SV _I ml/g	58	98	67	98	227	116	90	140	87	102	61	26	109	107	91.9	
	EXCESS S.(cycles)	6	10	8	6	10	8	10	8	10	8	10	4	6	5		
MISCELLANEOUS	TOTAL SS(tons)	24.60	21.64	19.12	19.42	29.29	18.71	20.99	20.1	20.1	18.71	16.42					
	SRT(days)	9.1	4.8	5.31	7.2	6.5	5.2	4.6	11.2	6.9	7.3						
	TOTAL FLOW(m ³)	2846	3055	3069	4054	3605	3992	4224	2829	3014	4485						
	POWER USED/unit.	9695	9745	9695	8084	9885	8735	9640	9190	9350	10505						
	UREA ADDED,kg.	50	50	50	200	200	200	100	50	50	100						
	TEMP. max(°C) min.	31	21	32	20	33	26	29	25	32	26	28	31.5	31.5	28	34	
NOTE	DIL. WATER(m ³)	1631	1631	1651	0	0	0	0	0	0	0	174	618	0	32	34	27

JANUARY, 1983

ITEM	DATE	11		12		13		14		15		16		17		18		19		20					
		TIME	FLOW (m³/hr)	0600	180	0800	180	0800	160	0800	180	0800	120	0800	180	0800	150	0800	180	0800	180	0800	180		
INFILENT				2400	150	2000	150	1420	150	1300	150	0600	150	1300	150	0900	160	2200	120	2000	120				
				0700	180	0700	180	2000	120	1630	120			2045	120	1200	150	0600	180						
								0300	150					0600	150	1300	120								
		pH		4.9		4.8		5.0		4.6		4.3		4.5		6.1		5.4		4.8		4.9			
		BOD ₅ (mg/l)		2033		2033		1650		1900		1700		1150		1150		1500		1240		1600			
		COD _f (mg/l) COD _t		2528		2444		2194		2083		2305		2361		2083		2278		2055		2244			
		COD(f)(mg/l)		1361		1180		1180		1097		1125		1180		1193		1319		1242		1042			
		SS(mg/l) VSS		800		740		680		600		1260		720		240		1000		720		1640			
		N(mg/l)		91.2		111.6		70.2		106.8		87		109.8		76.2		600		660		420			
		A-1 A-2																							
		pH		5.7		6.9		5.2		6.2		6.0		7.2		7.0		7.5		6.0		7.0			
		COD(f)mg/l)		271		243		271		181		201		174		201		139		222		145			
		SS(mg/l)		3000		5060		5180		6900		3680		5680		1460		4520		1520		6160			
		VSS(mg/l)		2540		4120		4440		5740		2580		4360		1020		3680		1940		4760			
		A-3 A-4																							
		7.4		7.5		7.4		7.5		7.5		7.6		7.7		7.5		7.6		7.5		5.2			
		194		118		132		83		118		93		104		69		125		83		104			
		7860		7220		8820		7760		7660		6940		6540		6780		9200		10340		7700			
		6020		5760		7140		6420		5280		5420		5040		5320		7160		8500		5680			
		A-5 A-6																							
		7.5		7.5		7.5		7.5		7.6		7.5		7.6		7.5		7.6		7.5		7.5			
		125		146		104		90		104		111		111		90		104		118		104			
		7120		7440		5520		6120		6220		6560		6400		5580		7620		6960		7060			
		5600		5720		4580		5120		4880		5180		5000		4340		6140		5440		5240			
		TIME	1.	2.	0800		0800		1400		0800		1430		0800		1630		0800		0600		0800		
		FLOW from F s.t.	90	90	90		90		90		90		90		120		120		125		90		90		
		(m³/hr) from R s.t.	90	90	90		90		90		90		90		0		0		90		90		90		
		to A-1	43		43		43		43		43		0		0		43		43		43		43		
		to A-2	0		0		66.5		94		0		34		30		30		31		34		0		
		to A-3	137		137		68.5		31		137		103		90		90		94		103		137		
		3.	4.			2000		2000										2045		0600		2200		0600	
						50		125									90		90		125		90		
						90		0									90		90		0		90		
						0		0									0		0		0		43		
						70		62.5									45		90		62.5		68.5		
						70		62.5									135		90		62.5		68.5		
		pH																							
		SS																							
		VSS																							
RETURN	SLUDGE	11600	8360	10300	8580	10920	8960	11800	9280	11960	8940	11700	8700	13340	10200	10460	8240	9960	7840	14280	10320				

JANUARY, 1983

ITEM	DATE	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	
		1.	2.	3.	4.	5.	6.					
SEDIMENTATION TANKS	TIME	0800	0800	0800	0815	0800	1320	0800	1200	0800	0600	0800
	% FLOW to Fst.	48	48	48	57	55	57	100	81	100	57	49
	(percent) to Rst.	52	52	52	43	45	43	0	19	0	43	43
				2000		1630		1600				
				100		100		100				
				0		0						
	Fst,1 Fst,2											
	SB HEIGHT	260	120	270	130	60	260	230	220	200	300	310
	OVERFLOW pH	7.4	7.4	7.5	7.6	7.4	7.5	7.6	7.7	7.7	7.5	7.5
	BOD	20	14	7	13	12	10	11	12	17	13	8
	COD	104	83	104	90	90	111	104	90	111	118	111
	SS	42	23	35	27	26	37	33	30	26	28	36
	Rst,1 Rst,2											
		100	100	100	100	170	160	90	90			
										200	160	100
										100	180	160
										100	100	90
SLUDGE PROPERTIES	SV ₃₀ (ml) A-1	250	970	410	970	320	970	170	970	170	980	250
	SV(dil) ml.	120	420	190	440	120	420	80	410	120	430	120
	SVI ml/g	83	122	79	143	87	129	116	142	119	113	60
SRT	*EXCESS SV(cycles)	10	10	10	10	6	6	8	8	8	8	10
	TOTAL SS(tons)	19.58	19.48	18.57	18.22	21.55	21.55	20.18	15.31	15.31	23.54	19.88
	SRT(days)	4.4	4.3	4.1	3.6	8.0	8.0	5.6	4.3	4.3	6.5	4.4
MISCELLANEOUS	TOTAL FLQW(m ³)	4277	4241	3569	3245	2892	3000	3359	3113	3113	3859	3705
	POWER USED(unit)	10125	10190	9885	9015	9555	9485	8635	9295	9295	9000	9330
	UREA ADDED(kg)	50	0	50	0	0	0	0	0	100	100	100
	TEMP. max,°c min,	34	27	34	27.5	34	28	32.5	28	34	29	33.5
	OIL, WATER(m ³)	0	0	0	0	290	145	1276	1276	0	0	0
NOTE	*1cycle of filtration ≈ 450 kgs.											

JANUARY, 1983

ITEM	DATE	21		22		23		24		25		26		27		28		29		30		31				
		TIME	FLOW (m ³ /hr)	0800 1830	180 120	0800 0700	120 150	0800 0800	160 170	0800 2030	170 150	0800 1330 1530	170 150 120	0800 1300	170 100	0800 1300	170 100	0800 1300	170 100	0800 1300	170 100	0800 2000	150 120			
INFILIENT																										
	pH			4.6		6.9		4.8		5.8		4.8		4.8		6.7		6.3		7.3		7.3		6.4		
	BOD ₅ (mg/l)			1850		1400		2700		3350		1950		4100		1280		1400		1300		500		1730		
	COD _t (mg/l) COD _f (mg/l)			2361		2694		1625		1805		3555		2861		3499		2611		3139		8655		6527		
	SS(mg/l)			1180		972		2055		2152		1458		3944		1305		1208		2416		1805		1583		
	VSS			1360		960		300		200		1100		600		1080		920		1120		700		2940		
	N(mg/l)			85.2																						
AERATION TANKS	A-1 - A-2																									
	pH			5.2		6.8		7.8		7.7		7.0		7.5		7.2		7.5		7.3		7.5		8.0		
	COD _f (mg/l)			249		132		194		104		194		125		249		181		194		125		229		
	SS(mg/l)			5040		7540		3680		6580		4620		5980		4660		7240		4680		6040		3900		
	VSS(mg/l)			3700		5900		2380		3280		3820		4860		3780		4380		3440		4720		3160		
	A-3 A-4																									
				7.3		7.5		7.8		7.9		7.6		7.6		7.2		7.5		7.3		7.5		8.0		
				104		62		76		56		118		76		132		90		93		76		118		
				8360		8820		7700		6400		7600		6500		7560		6500		7520		6680		7820		
				6600		6860		5240		4260		6120		5420		6080		5240		5700		5260		6200		
	A-5 A-6																									
				7.5		7.5		7.8		7.8		7.6		7.6		7.6		7.6		7.6		7.6		8.1		
				104		118		118		69		97		104		104		118		83		111		90		
				5920		5600		5240		4960		6060		5220		7540		6340		7080		6520		7120		
				4800		4380		3500		5640		5060		4340		6260		5180		5480		4840		5360		
RETURN SLUDGE	TIME L 2.			0800		0930		0800		0900		0800		0800		1000		0800		2100		0800		1530		
	FLOW from F.s.t. (m ³ /hr)from R.s.t.			90		90		125		125		90		90		90		90		90		90		125		
	to A-1			90		90		0		20		20		90		43		43		43		43		0		
	to A-2			90		45		125		105		105		0		68.5		103		34		68.5		34		
	to A-3			0		45		0		0		0		90		68.5		34		103		68.5		137		
	3. 4.			1200		1830														0700		0700		1100		
				90		125														90		125		125		
				90		0														90		0		0		
				90		0														43		25		20		
				0		125														0		100		105		
				90		0														137		0		0		
	pH			SS		VSS		10140		7860		9100		6380		7380		5980		12880		10300		9740		7640

JANUARY, 1983

ITEM	DATE	21	22	23	24	25	26	27	28	29	30	31
SEDIMENTATION TANKS	TIME 1. 2.	0800	1830	0800	0800	0700	0800	0800	0800	0800	0800	0800
	% FLOW to Fst.t.	51	100	100	100	77	51	51	50	75	77	51
	(percent) to Rst.	49	0	0	0	23	49	49	50	25	23	49
	3. 4.											
	5. 6.											
	Fst.t:1 Fst.t:2											
	SB HEIGHT	90	90	90	110	90	90	150	150	130	120	120
	OVERFLOW pH	7.6	7.5	7.8	7.6	7.8	7.8	7.5	7.5	7.6	7.6	7.6
	BOD	20	22	25	25	36	30	29	22	15	15	18
	COO	90	139	69	97	118	83	104	97	104	96	83
	SS	29	29	50	56	34	29	26	32	32	27	27
	Rst.1 Rst.2	110	110					130	200	190	190	
SLUDGE PROPERTIES	SV ₃₀ (ml) A-1 A-6	250	970	420	980	350	980	640	970	420	970	450
	SV(dil)(ml)	120	450	200	520	130	420	290	430	190	400	210
	SV _i (ml/g)	63	189	114	163	76	158	137	129	90	128	115
SRT	*EXCESS S(cycle)	6	4	4	8	8	9	10	10	10	4	2
	TOTAL SS(ton)	19.85	16.78	17.62	20.14	19.46	19.61	21.45	18.19	9.56	21.37	24.15
	SRT(day)	7.4	9.3	9.8	5.6	5.4	4.8	4.8	4.0	5.3	23.7	6.7
MISCELLANEOUS	TOTAL FLOW (m ³)	3449	2819	2670	3857	4129	4033	3228	2678	2532	2442	3230
	POWER USED(unit)	8560	8655	9230	10325	10985	10460	9840	9450	9150	9240	9730
	UREA ADDED(kg)	100	0	0	100	100	200	100	100	0	0	100
	TEMP. max(°C/min.)	33	26	28.5	25	27.5	24	29	23	28	18	30.5
	DIL. WATER (m ³)	324	400	688	0	0	0	0	0	31	21	31
NOTE	* 1 cycle of filtration ≈ 450 kgs.											

FEBRUARY, 1983

ITEM	DATE	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	
		TIME	FLOW (m ³ /hr)	0800 120	0800 120	0800 160	0800 160	0800 120	0800 120	0800 130	0800 180	0800 180
INFLOW				1900 150	1000 130	2000 120			1500 180	2100 150	0730 180	0730 150
		pH	5.2	5.5	5.7	4.7	5.3	4.6	7.7	5.5	5.2	5.6
		BOD ₅ (mg/l)	1200	1000	1200	1600	1700	1360	950	1900	1600	1050
		COD _t (mg/l) COD _f	2305 2749	2167 2361	2028 1417	1805 2249	2666 2718	2499 2972	1805 2222	2028 2361	2055 2417	2028 2555
		SS(mg/l) VSS	1236	1125	1139	986	806	1278	1069	1069	1111	1139
		N(mg/l)	1380	1160	2000	1580	840	640	780	940	1060	860
		VSS	77.4	96	85.2	66.5	1080	940	760	600	280	1240
						102	106.3	66.6	96	113.4	820	1160
		A-1 A-2										
		pH	7.6	7.5	7.0	7.5	7.0	7.5	7.4	7.5	7.6	7.1
		COD(f)(mg/l)	201	132	116	118	181	118	174	146	187	139
		SS(mg/l)	4420	7720	4060	6060	4240	7220	3820	8560	5700	7120
		VSS(mg/l)	3580	5620	3000	4380	3620	5540	3060	6460	4250	4360
		A-3 A-4										
		7.6	7.6	7.5	7.6	7.5	7.5	7.8	6.5	7.4	7.5	7.1
		118	62	104	69	97	69	104	62	97	42	139
		8180	7780	6540	4300	7520	6760	8040	7120	9500	7600	7520
		5780	5620	4500	3180	5640	5240	5820	5180	7080	5540	5060
		A-5 A-6										
		7.6	7.6	7.6	7.6	7.6	7.5	7.8	7.5	7.5	7.5	7.5
		76	90	97	79	83	97	76	90	69	111	83
		6700	7900	5360	6480	6080	6940	6500	6440	7520	7160	5200
		4780	5680	3860	4560	4040	5200	4640	2400	5840	5360	3460
		TIME	1. 2.	0800	0800	2200	0800	0930	0800	1000	0800	0300
		FLOW from Fst. (m ³ /hr)from Rst.t.	125	125	125	90	90	125	125	125	125	125
		to A-1	20	20	20	20	20	0	0	0	0	0
		to A-2	105	105	195	120	40	80	105	26	62.5	79
		to A-3	0	0	0	40	120	80	0	79	62.5	26
		3. 4.										
			0200			1200					0600	0720
			125			125					90	125
			0			0					90	0
			20			20					43	25
			105			26					68.5	50
			0			79					68.5	50
		pH										
		SS(mg/l) VSS	11140	7900	8500	6160	11700	8380	13560	10670	11000	8160
											9020	6300
											11200	8300
											10440	7980
											10420	8020
											11480	8720

FEBRUARY, 1983

ITEM	DATE	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	
		1.	2.	3.	4.	5.	6.	7.	8.	9.	10.	
SEDIMENTATION TANKS	TIME 1. 2.	0800	0800	1030	0800	0800	1600	0800	0800	1600	0800	0800
	% FLOW to F.s.t.	77	77	100	51	51	77	77	77	100	77	77
	(percent) to R.s.t.	23	23	0	49	49	23	23	23	23	49	49
	3. 4.		1900			2000			0730		2100	
			77			100			77		77	
	5. 6.		23			0			23		23	
	F.s.t-1 F.s.t-2											
	SB. HEIGHT (cm's)	260	200	90	90	150	150	130	180	180	180	180
	OVERFLOW pH	7.7	7.7	7.6	7.6	7.6	7.6	7.6	7.9	7.6	7.9	7.9
	(mg/l) BOD	8	12	12	11	14	10	6	13	5	16	13
	(mg/l) COD										12	16
	(mg/l) SS	62	139	69	56	83	62	76	62	139	42	69
	R.s.t-1 R.s.t-2											
		230	230	290	240	90	100	130	130	130	250	250
											230	230
											280	160
											130	140
SLUDGE PROPERTIES	SV ₃₀ (ml) A-1 A-6	690	950	180	980	380	950	600	980	760	980	970
	SV(dil)(ml)	310	400	110	440	160	420	220	430	300	430	520
	SVI(ml/g)	156	112	69	196	89	120	157	126	133	124	141
SRT	EXCESS S.(cycle)	8	10	8	9	6	6	6	8	10	10	10
	TOTAL SS(ton)	21.56	16.69	19.38	20.06	21.71	16.58	18.19	20.36	18.45	18.45	20.44
	SRT(days)	6.0	3.7	5.4	4.9	8.0	6.1	5.0	4.5	4.1	4.1	4.5
MISCELLANEOUS	TOTAL FLOW(m ³)	3010	3410	3786	2834	2729	2819	3020	3660	3997	4240	
	POWER USED(unit)	9565	9645	10645	9715	7875	9300	9695	10325	11165	10970	
	UREA ADDED(kg)	100	100	100	100	0	0	100	100	100	100	
	TEMP. max(°C) min.	32.5	28	35	27	34	27	33	29	33.5	27	
	DIL. WATER(m ³)	0	0	0	32.5	408	204	1172	0	33	28	33
NOTE	* 1 cycle of filtration = 450 kgs.											

FEBRUARY, 1983

ITEM	DATE	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20				
		TIME	FLOW (m ³ /hr)	0800 0930	150 110	0800 1100	110 150	0800 1500	150 120	0800 0600	130 1600	0800 1630	150 120	0800 1000	120 100
INFILLET															
	pH	5.5	6.4		6.1	7.3	7.2	5.7	6.0	5.7	5.5	7.1			
	BOD ₅ (mg/l)	1920	1650		1950	1500	770	1300	1750	1200	1200	1300			
	COD _t (mg/l) COD ₂	2083	2499	2389	2555	2139	2305	2028	2139	1778	2055	2222	2305	2833	2389
	COD(f)(mg/l)	1153	1278		1153	1055	999	1055	1055	1152	1208	1278			
	SS(mg/l) VSS	1140	980	1640	1040	2360	1220	860	560	1100	320	880	720	1560	820
	N(mg/l)	105				1194	63	60.6	69.6		87	93	93	93	96
AERATION TANKS	A-1 A-2														
	pH	7.7	7.8	7.7	7.8	7.6	7.7	7.6	7.8	7.2	7.4	7.5	7.6	7.6	7.7
	COD(f)(mg/l)	229	159	181	111	187	159	191	118	181	118	249	159	299	154
	SS(mg/l)	4120	3000	3840	5560	4120	5220	4920	7100	4360	4820	3260	6280	4440	6700
	VSS(mg/l)	3640	4340	3100	4280	2420	2840	3580	5300	3100	3340	2700	1000	3300	5040
	A-3 A-4														
	pH	7.8	7.8	7.8	7.8	7.7	7.7	7.6	7.8	7.6	7.7	7.4	7.6	7.6	7.7
	COD(f)(mg/l)	125	90	97	69	118	90	97	83	104	76	104	83	118	90
	SS(mg/l)	6920	6400	6620	6160	6720	6360	7520	6640	4140	2840	6380	6180	8180	7260
	VSS(mg/l)	3380	4800	2000	3720	4180	4000	5600	5040	2940	1940	5020	4260	6140	5340
	A-5 A-6														
	pH	7.8	7.8	7.8	7.8	7.7	7.7	7.6	7.8	7.8	7.7	7.4	7.6	7.6	7.8
	COD(f)(mg/l)	118	97	83	111	104	118	111	132	97	111	111	97	104	118
	SS(mg/l)	3800	6500	5700	6580	5560	6460	5920	6000	4140	4400	6040	5740	6580	5880
	VSS(mg/l)	4640	5040	3980	4680	4000	4680	4460	4540	3200	3260	4820	4520	5040	5340
RETURN SLUDGE	TIME	1. 2.	0800	0800	0700	0800	0800	1200	0800	0800	1000	0800	0930	0800	1200
	FLOW from F.s.t.	125	125	125	125	125	125	125	125	125	90	90	90	125	125
	(m ³ /hr)from R.s.t.	0	0	0	0	0	0	0	0	0	90	90	0	0	0
	to A-1	25	25	25	25	25	25	25	25	25	43	43	0	0	0
	to A-2	50	50	50	0	75	25	100	100	68.5	68.5	0	31	0	125
	to A-3	50	50	50	100	25	75	0	0	68.5	68.5	137	94	125	125
	3. 4.					1500			1600	1700	1630	1730		0700	
	pH					125			125	90	125	125		125	
	SS(mg/l) VSS	9560	7360	8700	5860	10180	7500	8000	5400	6860	5180	9320	7220	3820	6560
						0			0	90	0	0		0	
						25			25	0	0	0		0	
						50			50	90	161	94		0	
						50			50	90	54	31		125	

FEBRUARY, 1983

ITEM	DATE	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	
SEDIMENTATION TANKS	TIME 1. 2. 0800 % FLOW to Fst.t. (percent) to Rst.t.	0800 77 23	0800 77 23	0800 100 0	0800 1600 77 100 100	0800 0600 77 50 23 23	0800 1000 77 50 50 23	0800 0930 77 50 0 0	0800 100 0	0800 0600 77 77 23 23	0800 0800 77 100	2100
	3. 4.						1600 1700 100 77 0 23	1630 1730 77 100 23 0			0630 77 23	
	5. 6.											
	Fst-1 Fst-2 SB HEIGHT (cms)	90 7.7	300 7.6	100 8.0	100 7.8	210 7.7	200 7.8	190 8.0	190 7.8	90 7.8	110 7.8	80 7.8
	OVERFLOW pH (mg/l) BOD (mg/l) COD (mg/l) SS	19 90 29	16 166 36	16 152 49	15 69 41	14 90 50	11 118 27	12 83 31	16 111 26	16 111 28	13 83 30	11 90 31
	Rst-1 Rst-2 SB HEIGHT (cms)	110	100	200	210			170	160			
SLUDGE PROPERTIES	SV ₃₀ (ml) A-1 A-6 SV(dil)(ml) SVI(ml/g)	370 200 138	980 420 146	600 300 160	970 480 139	750 340 182	960 480 141	780 300 146	940 430 158	320 380 73	890 190 188	420 400 128
SRT	*EXCESS S(cycle) TOTAL SS(ton) SRT(days)	10 17.62 3.9	4 17.44 9.7	6 17.40 6.4	10 18.75 4.2	7 12.49 4.2	8 17.14 4.0	8 19.42 4.0	7 21.58 4.0	7 23.97 5.4	4 23.97 6.8	8 24.39 13.3
MISCELLANEOUS	TOTAL FLOW(m ³) POWER USED(unit) UREA ADDED(kg) TEMP. max(°C)min. DIL. WATER(m ³)	2782 9655 100 34 464	2795 9315 0 28 609	2664 9630 0 29 609	3051 9790 100 32 0	3234 9930 100 33.5 0	3118 10275 100 28 0	3336 10185 100 35 0	2255 9800 100 32.5 0	2443 9520 0 28 29	2479 9925 0 34 841	1125
NOTE	* 1cycle of filtration = 450kgs.											

FEBRUARY, 1983

ITEM	DATE	21		22		23		24		25		26		27		28						
		TIME	FLOW (m ³ /hr)	0800	120	0800	120	0800	120	0800	150	0800	180	0800	100	0800	100	0800	100	0600	120	
INFILIENT						1130	150	0830	120	1600	150	2000	100									
	pH	6.9	6.9			5.5		5.5		5.2		6.3		6.1		6.4						
	BOD(mg/l)	1300	1123			2200		1833		1600		1300		940		1260						
	COD _f (mg/l) COD ₂	2305	2611	2583	2583	2389	2666	2333	2528	2566	2805	2722	2639	1986	2042	1525	1675					
	COD(f)(mg/l)	1236	1347			1278		1249		1361		1653		875		738						
	SS(mg/l) VSS	1780	600	2080	1260	1040	820	1140	1020	1440	1080	1620	1020	1640	640	880	200					
	N(mg/l)	100.2	61.8			90				48.4		96.4		64.2		76.9						
AERATION TANKS	A-1 A-2																					
	pH	7.5	7.6	7.5	7.7	7.5	7.7	5.9	7.3	7.5	7.6	7.7	7.8	7.0	7.4	7.2	7.3					
	COD(f)(mg/l)	222	118	187	181	118	208		97	194	118	278	104	333	114	125	94					
	SS(mg/l)	3500	4400	3620	6040	3560	7020	1300	5980	4820	6980	3920	5280	4120	6610	4000	5040					
	VSS(mg/l)	2240	2820	2440	4340	2980	5260	1060	4520	3860	5400	2920	3760	3010	5120	2800	3740					
	A-3 A-4																					
	pH	7.6	7.6	7.7	7.7	7.7	7.7	7.5	7.5	7.7	7.7	7.8	7.8	7.5	7.5	7.5	7.3					
	COD(f)(mg/l)	111	83	104	83	104		76	76	69	111	49	83	62	94	90	87	81				
	SS(mg/l)	7180	6880	6280	5340	7240	6700	5940	5360	7140	6780	5620	4680	7000	7200	5740	6120					
	VSS(mg/l)	4800	4980	4420	3900	5380	5040	4500	4180	5580	5360	3980	3480	5840	5600	3740	4260					
	A-5 A-6																					
	pH	7.6	7.7	7.7	7.8	7.7	7.7	7.5	7.5	7.7	7.7	7.9	7.9	7.5	7.5	7.4	7.4					
	COD(f)(mg/l)	111	90	97	90	132	83	104	97	111	97	90	83	69	62	62	100					
	SS(mg/l)	6280	6123	4250	4400	5760	5900	4460	4050	5800	6000	4800	5060	6160	5920	6060	6420					
	VSS(mg/l)	4460	4360	3200	3200	5040	4400	3700	3220	4760	4860	3760	3840	5040	4780	4260	4440					
RETURN SLUDGE	TIME	1	2																			
	FLOW from F.s.t.	0800	1700	0800		0800	0700	0800	0830	0800	2000	0800		0800	1800	0800	0600					
	(m ³ /hr)from R.s.t.	125	125	125		125	125	90	125	90	125	125		125	125	125	125					
	to A-1	0	0	0		0	0	43	0	43	0	0		0	0	0	0					
	to A-2	0	125	125		125	105	68.5	125	68.5	94	94		94	31	31	125					
	to A-3	125	0	0		0	0	68.5	0	68.5	31	31		31	94	94	0					
	3. 4.																					
	pH																					
	SS(mg/l) VSS	10480	7760	8700	6480			9600	7340	10000	7720	10300	7740	9620	7760	8460	6140					

FEBRUARY, 1983

ITEM	DATE	21	22	23	24	25	26	27	28			
SEDIMENTATION TANKS	TIME 1. 2.	0800	1700	0800	0800	1130	0800	0830	0800	2000	0800	1200
	% FLOW to Fst.t.	77	100	100	100	77	50	100	10	100	100	77
	(percent) to Rst.t.	23	0	0	0	23	50	0	50	0	23	23
	3. 4.				1000	2100	0700	77	100	77		
					23	0	23					
	5. 6.				0700	50						
					50							
	Fst-1 Fst-2											
	SB HEIGHT (cms)	290	290	90	90	230	220	120	120	230	210	250
	OVERFLOW pH	7.8	7.8	7.8	7.7	8.0	8.1	7.6	7.7	7.8	7.7	7.8
SLUDGE PROPERTIES	BOD (mg/l)	6	5	8	9	5	4	9	5	7	8	22
	COD (mg/l)	83	118	90	104	111	97	69	97	90	69	55
	SS (mg/l)	33	34	30	27	32	33	27	28	27	30	12
SRT	Rst-1 Rst-2							150	150			
MISCELLANEOUS	SV ₃₀ (ml) A-1 A-6	580	980	630	950	630	970	200	970	820	980	580
	SV[dil](ml)	210	430	400	400	290	410	90	390	340	420	210
	SVI(ml/g)	165	144	174	178	176	157	154	185	170	158	148
SRT	EXCESS Sl(cycle)	8		10		8		8		8		2
	TOTAL SS(ton)	17.54		14.48		17.94		13.34		18.50		14.71
	SRT(days)	4.9		3.2		5.0		3.7		5.1		16.3
NOTE	TOTAL FLOW(m ³)	3042		2878		3609		3211		3308		2485
	POWER USED(unit)	9835		10085		10240		10205		10330		9525
	UREA ADDED(kg)	100		100		100		100		100		0
	TEMP. max(°C)min.	34	28	34	28	34	28	34.5	28	34	28	32
	DIL. WATER(m ³)	617		0		0		0		95		1380

*1cycle of filtrat
= 450kgs.

MARCH , 1983

ITEM	DATE		1	2	3	4	5	6	7	8	9	10								
	TIME	FLOW (m ³ /hr)	0800 150	0800 150	0800 0300	180 100	0800 1000	80 180	0800 0630	100 150	0800 2100	180 150	0800 1920	180 150	0800 2400	180 150	0800 0630	180 180		
INFLUENT																				
	pH	5.2	5.2	5.1	5.3	4.6	4.7	7.0	6.6	6.0	5.8									
	BOD ₅ (mg/l)	1500	1500	1250	1733	900	1730	1300	1050	1700	1700									
	COD ₁ (mg/l) COD ₂	2550	2650	2857	2788	2280	2399	2103	2239	2468	2422	2559	2606	2559	2674	2559	2422	2743	2788	
	COD(f)(mg/l)	1338	1988	1794	1131	1143	1349	1428	1349	1394	1394	1474								
	SS(mg/l) VSS	1680	760	1200	880	2000	1000	1720	820	680	340	1180	386	1100	600	1040	880	2040	1620	
	N(mg/l)	108		113.4		120.6	100.8	90		119.4		123.6		100.8	96		76.2			
	A-1 A-2																			
	pH	5.2	7.3	6.9	7.7	6.0	7.1	5.2	6.4	5.9	7.0	5.0	6.7	7.2	7.2	7.4	7.6	7.5	6.2	
	COD(f)(mg/l)	281	201	954	257	987	257	354	160	217	159	274	217	217	183	229	171	411	354	
	SS(mg/l)	2160	5620	2140.	5280	4280	6000	5060	6140	3960	8220	3620	6100	6840	9180	5480	6100	5000	6740	
	VSS(mg/l)	1720	4100	1920	4320	3020	4380	3500	4380	2760	6120	2440	4180	5360	7240	4920	4780	3560	4900	
	A-3 A-4																			
		7.5	7.5	7.7	7.7	7.4	7.5	7.0	7.2	7.3	7.1	7.2	7.2	7.4	7.6	7.6	7.2	7.4	7.5	
		156	100	167	126	109	86	149	103	131	114	183	114	139	109	137	114	239	126	
		5960	5700	6660	4980	9140	8340	9520	8800	8840	7440	9100	9100	10820	9860	7680	6660	8500	7560	
		4560	4340	5280	4840	6900	6160	7100	6660	6520	5360	6200	6100	8748	8740	6020	5060	5360	5380	
	A-5 A-6																			
		7.5	7.5	7.7	7.7	7.5	7.5	7.2	7.2	7.3	7.3	7.2	7.2	7.3	7.4	7.6	7.6	7.4	7.5	
		118	156	154	143	143	126	160	160	143	159	123	143	183	166	126	177	183	177	
		5680	6480	5080	6080	7800	8280	8400	8700	6600	6420	7820	10600	6020	5980	5900	6480	7580	7780	
		4340	5140	4040	4740	3760	6260	6540	6620	5020	4920	5060	8000	5260	5200	4920	5320	5840	5880	
	TIME	1.	2.	0800	1200	0800		0800	0300	0800	1000	0800	0630	0800	0800	0800	0630	0800	0630	
	FLOW from Fst.	90	90	90	90	90		90	125	125	90	90	90	90	90	90	90	90	90	
	(m ³ /hr)from Rs.t.	90	90	90	90	90		90	0	90	0	90	90	90	90	90	90	90	90	
	to A-1	43	43	43	43	43		0	0	43	0	43	43	43	43	43	43	43	43	
	to A-2	68.5	0	0	0	0		62.5	0	0	0	0	0	0	0	0	68.5	68.5	137	
	to A-3	68.5	137	137	137	137		62.5	125	137	125	137	137	137	137	137	68.5	68.5	0	
	3. 4.									1400										
	pH									125										
	SS(mg/l) VSS	18600	6940	9940	7560	15240	12360	15080	11740	11500	8700	12940	10200	13500	11140	9600	7640	14100	10720	9060
										0								7220		

MARCH, 1983

ITEM	DATE	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10										
SEDIMENTATION TANKS	TIME 1. 2. % FLOW to F.s.t. (percent) to R.s.t.	0800 50 50	0800 50 50	0800 50 50	0800 50 50	0800 100 100	0800 50 50	0630 50 50	0800 50 50	0800 45 55	0800 50 50										
	3. 4.					1400 100 0															
	5. 6.																				
	F.s.t-1 F.s.t-2 SB HEIGHT (cms)	130 7.4 10 125	130 7.5 9 118	290 7.7 10 149	150 7.5 17 143	130 7.5 14 137	290 7.3 4 156	300 7.3 5 143	170 7.7 9 183	240 7.7 16 103	220 7.4 9 160	100 7.6 10 159	120 7.4 9 171	310 7.6 10 114	190 7.4 13 126	320 7.4 8 189	130 7.4 8 126	90 7.7 4 114	320 7.7 4 126		
	OVERFLOW pH (mg/l) BOD (mg/l) COD (mg/l) SS	130 7.4 10 125	130 7.5 9 118	290 7.7 10 149	150 7.5 17 143	130 7.5 14 137	290 7.3 4 156	300 7.3 5 143	170 7.7 9 183	240 7.7 16 103	220 7.4 9 160	100 7.6 10 159	120 7.4 9 171	310 7.6 10 114	190 7.4 13 126	320 7.4 8 189	130 7.4 8 126	90 7.7 4 114	320 7.7 4 126		
	R.s.t-1 R.s.t-2	220	210	220	130	210	210	230	230		90	100	230	300	90	90	120	160	90	80	
SLUDGE PROPERTIES	SV ₃₀ (ml) A-1 A-6 SV(dil)(ml) SVI(ml/g)	300 130 139	980 420 146	650 280 303	980 420 145	420 190 98	980 410 111	660 290 130	980 430 104	700 310 104	990 440 176	380 120 95	990 440 105	950 400 113	990 450 139	880 310 169	960 400 147	430 133 133	970 400 86	250 200 1113	960 410 77
SRT	EXCESS S.(cycle) TOTAL SS(ton) SRT(days)	10 16.41 3.6	8 15.89 4.4		10 22.47 5.0	10 23.11 5.1		4 20.36 11.		8 23.91 6.6		10 22.76 5.1		10 19.19 4.3		10 21.94 4.3		10 18.25 4.9		10 21.94 4.0	
MISCELLANEOUS	TOTAL FLOW(m ³) POWER USED(unit) UREA ADDED(kg) TEMP max(^o C)min. DIL. WATER(m ³)	3769 10720 100 35 0	3985 10830 100 2833.5 0		4421 10840 100 28 0		3982 10505 100 28 0		2057 9370 0 29 0		2480 9615 0 30.5 0		3993 10945 0 24 0		4061 10680 100 28 0		4320 10685 100 34.5 0		4269 10705 100 29 0		
NOTE	*1 cycle of filtrat ⁰ = 450kgs.																				

MARCH, 1983

ITEM	DATE	11		12		13		14		15		16		17		18		19		20				
		TIME	FLOW	1.	0800	160	0800	80	0800	80	0800	180	0800	150	0800	140	0800	150	0800	80	0800	80		
INFILIENT	TIME FLOW	1.	0800	160	0800	80	0800	80	0800	180	0800	150	0800	140	0800	140	0800	150	0800	80	0800	80		
	2.	1800	120		0830	120	0900	150	2200	120					1030	190	0900	190						
	3.			2230	150	1800	120								2100	150	1500	150						
	4.			0700	180	0680	150								1700	80								
	5.																							
	pH		5.2		5.0		4.6		4.7		4.7		7.3		5.5		5.8		4.8		4.4			
	BOD		1633		2450		1700		3700		3500		1100		2650		3800		1800		4000			
	COD _t	COD _s	3063	2971	4571	3839	2743	2674	8056	5524	3428	3809	2057	1919	3223	3108	6438	6362	3817	3771	7428	7771		
	COD(f)		1623		3085		1486		3700		2743		1166		1897		3908		1931		3543			
	SS	VSS	1140	1020	2400	1620	1620		4100	2620	1620	840	800	640	1020	780	3560	1940	1820	1180	4580	3360		
	N		60.6		120.6		740		132.6		113.4		68.4		81.0		88.2		100.2		132.6			
AERATION TANKS	A-1	A-2																						
	pH		4.8	5.0	5.3	7.0	4.9	7.0	4.6	5.0	7.4	7.5	7.5	7.5	6.8	7.2	6.3	7.1	7.2	7.4	7.2	7.5		
	COD[f]		846	674	766	171	280	177	811	789	239	171	177	159	234	159	949	297	382	177	268	206		
	SS		3100	4320	5260	8080	4260	6140	4760	8480	5780	7800	8240	9080	5380	6060	4820	6840	6280	8280	5220	8100		
	VSS		5220	3520	4340	4400	3020	4380	3700	6980	4380	5900	6060	6760	4200	4720	3880	3460	5260	4900	2880	4880		
	A-3	A-4																						
	6.6	7.0	7.5	7.5	7.1	7.2	5.8	6.0	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.4	7.4	7.4	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5		
	229	171	137	114	137	114	303	131	154	126	137	114	126	114	189	131	137	114	171	143				
	6080	6380	9780	9400	9420	8700	8860	9000	10880	8600	10440	9640	7440	7060	8140	6500	10120	9060	9780	11580				
	4860	5240	7320	6080	7000	6360	6960	7340	8400	6620	7900	7520	5780	5440	6480	5300	8080	6860	7820	9960				
	A-5	A-6																						
RETURN SLUDGE	7.0	7.0	7.5	7.5	7.2	7.3	7.0	7.0	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5	7.5		
	194	182	154	126	120	154	177	159	171	137	126	154	131	143	166	183	126	154	166	154				
	5220	6280	8620	9000	8400	8660	7480	7560	8520	8900	7360	8300	6600	7020	7160	8260	9380	9200	10180	8800				
	4300	5040	6200	6820	6540	6580	6120	6220	6680	6680	5940	6600	5120	5220	5860	6740	6980	7660	7520	7120				
	TIME	L	2.	0800	1000	0800	0800	2230	0800	0900	0800	1200	0800	0830	0800	0800	1700	0800	0800	1900				
	FLOW	F		125	90	125		125	90	125	90	90	90	90	90	90	125	125	125	125				
	R			90	90	0	0	0	90	110	90	90	90	90	90	90	0	0	0	0				
	A-1			25	43	0	0	0	43	25	20	43	43	43	43	43	0	0	0	0				
	A-2			190	68.5	0	0	62.5	68.5	0	40	34	0	34	34	34	0	0	0	0	62.5			
	A-3			0	68.5	125		125	62.5	68.5	210	120	103	137	103	103	103	125	125	125	125	62.5		
	3.	4.		2200	0700		1800		1400		2000													
	90			90	90		90		90		90													
	90			0	43		20		43		43													
	45				68.5		40		103		68.5													
	135				68.5		120		34		68.5													
	pH	VSS		10400	6160	10060	8400	12940	10220	13760	10900	11640	9040	11700	9200	12380	9240	14740	11800	11180	10080	11200	8920	

MARCH, 1983

ITEM	DATE	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20										
SEDIMENTATION TANKS	TIME 1. 2. % FLOW to Fst.t. (percent) to Rst.t.	0800 50	0800 100	0800 100	2230 77	0800 50	0800 50	0800 50	0800 50	0800 100	0800 100	0800 1200 100 77 0 23									
	3. 4.			0	23	50	50	50	50	0	0	2400 100 0									
	5. 6.			0700 50 50																	
	Fst-1 Fst-2 SL. HEIGHT(cms)	330 7.5	330 7.4	170 7.4	170 7.5	190 7.7	180 7.7	240 7.7	230 7.5	150 7.5	160 7.5	220 7.5	140 7.5	90 7.5	300 7.5	210 7.5	90 7.5	150 7.5	220 7.5	200 7.5	
	OVERFLOW pH (mg/l) BOD (mg/l) COD (mg/l) SS	18 336 44	18 394	15 114	12 137	12 114	13 114	12 119	13 131	114 114	126 108	114 119	108 183	119 166	183 166	114 189	114 114	126 126	143 143	149 149	
	Rst-1 Rst-2	100	100	190	190			180	180	160	180	160	160	90	140	80	80				
SLUDGE PROPERTIES	SV ₃₀ (ml) A-1 A-6 SV(dil)(ml) SV _i (ml/g)	660 290 125	980 430 101	660 290 125	980 430 101	350 110 82	990 440 105	680 220 143	970 410 111	880 310 152	990 440 106	820 320 99	990 450 107	630 320 117	990 430 125	480 200 99	980 420 129	880 310 140	990 440 103	880 320 168	980 480 98
SRT	EXCESS Si(cycle) TOTAL SS(ton) SRT(days)	6 16.08 6.0	4 25.40 14.1		8 23.49 6.5		10 22.94 5.1		10 24.46 5.6		10 25.92 5.8		9 19.99 4.9		10 21.43 4.8		4 26.59 4.8		8 27.24 7.6		
MISCELLANEOUS	TOTAL FLOW(m ³) POWER USED(unit) UREA ADDED(kg) TEMP. max(°C)min. OIL. WATER(m ³)	3262 10675 300 34 0	1462 9165 0 28 0		2457 9825 0 33 0		3414 10920 0 29 0		3356 10585 150 33 0		3486 10430 100 33 0		4023 10455 100 33.5 0		2663 9620 200 28 0		1896 9225 0 34.5 0		2142 9685 0 29 0		
NOTE	* 1 cycle of filtrato = 450kgs.																				



ภาคผนวก ๒

ตารางแสดงค่าความเร็วในการทดสอบแบบขึ้นความชุ่น

ปริมาตรทดสอบ เล่น และตัวปีปริมาตร ทดสอบ เล่น จากการทดสอบ

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ITEM	DATE	22.11.82	1.12.82	3.12.82	5.12.82	7.12.82	10.12.82	13.12.82	16.12.82	20.12.82	22.12.82	UNITS											
A-1	MLSS ¹	MLSS ²	-	4880	3530	-	2990	5710	2840	4720	3260	2900	1900	3420	2340	4540	2400	5070	2740	3880	2240	MLSS mg/l	
	TURB.	ZSV	340	6.7	-	7.5	59	-	5.5	25	5.2	49	6.0	99	8.4	125,90*10.5	90	7.5	120	8.0	75	10.5	Turb. FTU
	SV ₃₀	SV	-	-	-	-	-	-	830	-	590	-	160	-	235,150	-	460	-	440	-	270	-	ZSV cm/m ³
	SVI	SVI	30	-	-	-	-	-	145	-	125	-	55	-	69	-	101	-	87	-	70	-	in
	MLSS ²	MLSS ²	5110	7620	5050	5270	4080	4930	3890	5680	3600	4600	2780	4030	2980	3670	3130	4570	3900	4960	3380	4670	SV ₃₀ ml
	ZSV	ZSV	4.7	2.9	3.3	1.6	4.5	2.6	4.25	2.05	5.2	3.7	7.1	5.0	7.2	5.3	5.4	2.95	5.0	3.0	6.4	4.4	
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	SVI ml/g
	MLSS ²	MLSS ⁴	9550	11220	7640	8740	6420	10200	7130	10810	6350	9340	5080	6260	5150	7830	7140	11110	5790	9440	6030	10290	
	ZSV	ZSV	1.2	0.8	0.9	0.5	1.1	0.4	1.05	0.25	1.9	0.5	3.6	2.5	3.3	1.0	0.8	0.2	2.2	0.3	2.9	0.5	
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	
A-2	MLSS ¹	MLSS ²	-	2380	-	2920	-	3750	7040	2080	4730	2940	7070	2200	5360	2430	7130	3420	8210	2640	4460	2420	
	TURB.	ZSV	105	8.5	-	6.8	22	4.3	9	8.7	20	5.8	24	9.4	85,58*	8.1	50	5.7	60	6.8	45.0	10.3	
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	-	-	-	-	925	-	710	-	945	-	640,240	-	920	-	790	-	310	-	
	SVI	SVI	-	-	-	-	-	-	131	-	150	-	134	-	119	-	129	-	96	-	76	-	
	MLSS ²	MLSS ²	4770	4310	6770	7300	4000	5660	4420	5730	4050	5180	3500	4590	4480	6830	3800	4370	3990	5090	3660	5090	
	ZSV	ZSV	4.5	3.9	1.2	1.1	3.2	1.8	3.0	1.65	4.2	2.85	4.8	3.3	3.6	1.3	4.7	3.7	4.8	3.0	6.6	3.8	
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	
	SVI	SVI	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	
	MLSS ²	MLSS ²	5540	8400	9320	10200	8920	13250	6950	11720	7160	70640	7050	9530	8040	12520	5610	7650	5760	10760	6250	10220	
	ZSV	ZSV	2.8	1.4	0.3	0.3	0.5	0.1	1.0	0.1	1.2	0.3	1.4	0.5	0.65	0.2	2.2	0.7	1.9	0.2	1.8	0.8	
A-3	MLSS ¹	MLSS ²	-	5810	-	6070	-	4270	9640	3080	7640	1870	11240	2670	8330	3030	9690	4880	8450	2330	6840	2790	
	TURB.	ZSV	250	1.1	-	1.5	10	3.2	5	4.9	10	7.5	12	5.8	6030*	5.4	5	3.0	27	7.3	13	8.0	
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	-	-	-	-	965	-	940	-	950	-	940,380	-	960	-	985	-	720	-	
	SVI	SVI	-	-	-	-	-	-	100	-	123	-	85	-	113	-	99	-	116	-	105	-	
	MLSS ²	MLSS ²	8460	11120	7690	8980	5920	7000	4940	5710	2810	3770	3840	4660	4380	5150	5630	5770	3540	4700	4070	5060	
	ZSV	ZSV	0.7	0.6	0.7	0.6	1.7	0.8	2.5	1.3	4.6	3.3	4.2	3.1	2.9	2.2	2.1	1.6	4.6	3.4	5.2	3.9	
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	
	SVI	SVI	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	
	MLSS ²	MLSS ²	9650	12470	10170	11760	8700	10280	6500	10250	5830	8560	6310	9860	5960	11150	7380	9060	5410	10350	5970	9300	
	ZSV	ZSV	0.4	0.2	0.3	0.25	0.4	0.2	0.95	0.15	1.1	0.4	1.4	0.3	1.5	0.25	1.0	0.5	2.2	0.15	2.6	0.6	
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	
	SVI	SVI	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	
NOTE	1 Actual MLSS from A.T. 2 Prepared MLSS for ZSV Test											• Turb. & SV at 20 th hr											

ITEM	DATE	24.12.82	27.12.82	28.12.82	30.12.82	31.1.83	5.1.83	6.1.83	8.1.83	11.1.83	13.1.83	UNITS											
A-1	MLSS ¹	MLSS ²	5360	2920	3180	2320	3540	2450	3870	2460	6040	1810	5540	2020	4310	2040	2590	1270	4510	1970	3780	1670	MLSS mg/l
	TURB.	ZSV	75	6.8	95	8.2	110	9.2	220	8.2	8	6.7	200	9.8	210	8.4	120	11.1	>260*	8.83	130	9.3	Turb. FTU
	SV ³⁰	SV ³⁰	690	-	225	190	250	-	380	200	940	245	715	165	410	155	310	130	350	150	460	200	ZSV cm/m ³
	SVI	SVI	129	-	71	82	71	-	98	81	156	135	129	82	95	76	120	102	103	76	80	120	in
	MLSS ²	MLSS ²	3930	4880	3030	3780	3330	4410	3150	4220	2470	3540	2560	3370	2850	3650	2320	3120	3050	4080	2850	4880	SV ³⁰ ml
	ZSV	ZSV	5.0	3.2	6.0	4.6	6.1	4.1	5.5	3.8	4.8	3.4	7.0	5.0	5.9	3.7	6.1	3.7	5.5	3.0	5.5	2.7	
	SV ³⁰	SV ³⁰	-	-	260	320	-	-	310	420	385	740	240	345	265	380	280	435	320	590	430	835	
	SVI	SVI	-	-	86	85	-	-	98	100	156	209	94	102	108	104	121	139	105	145	151	215	SVI ml/g
	MLSS ²	MLSS ²	6110	10330	4300	7130	4870	8340	5560	9570	4650	7960	4210	8290	4490	8030	3970	7300	5360	9160	4680	8370	
	ZSV	ZSV	1.7	0.4	3.85	0.9	3.1	1.2	2.1	0.2	2.1	0.5	3.1	0.6	2.8	0.5	2.4	0.6	1.5	0.2	1.7	0.3	
A-2	SV ³⁰	SV ³⁰	-	-	390	930	-	-	865	970	940	975	450	950	580	960	715	970	890	970	920	975	
	SVI	SVI	-	-	91	130	-	-	156	101	202	122	107	115	129	119	180	133	166	106	196	116	
	MLSS ¹	MLSS ²	6010	3140	5350	3800	5830	2630	-	2120	5440	1290	6390	2320	4910	2390	4830	2170	4740	2170	5050	1530	
	TURB.	ZSV	45	7.35	37	4.3	21	6.1	-	6.8	7	8.8	260	7.6	210	6.4	120	6.6	150	6.1	90	7.3	
	SV ³⁰	SV ³⁰	725	-	430	495	875	-	960	220	950	175	940	215	410	235	310	270	860	260	920	240	
	SVI	SVI	121	-	80	104	150	-	-	104	175	136	147	93	95	98	120	124	181	120	182	157	
	MLSS ²	MLSS ²	4250	5530	4430	5150	3340	1810	3150	4600	2390	3690	2920	4580	3600	4800	3280	4480	3260	4220	2720	4060	
	ZSV	ZSV	4.8	3.0	3.4	2.7	4.6	3.5	4.7	2.8	5.0	2.8	5.1	2.3	3.6	2.0	3.9	2.1	3.5	1.9	3.9	1.6	
	SV ³⁰	SV ³⁰	-	-	425	665	-	-	370	855	415	920	330	640	375	650	640	905	510	900	590	915	
	SVI	SVI	-	-	96	129	-	-	117	186	174	249	113	140	104	135	195	202	156	213	217	225	
A-3	MLSS ²	MLSS ²	6480	11410	5840	9570	5530	11620	5850	10720	4870	9780	5460	10930	7780	11290	5430	10490	5120	10030	5390	9640	
	ZSV	ZSV	1.8	0.35	2.3	0.5	1.6	0.05	1.1	0.1	1.5	0.05	1.2	0.2	0.3	0.1	1.3	0.1	1.3	0.05	0.3	0.05	
	SV ³⁰	SV ³⁰	-	-	810	965	-	-	950	990	955	990	940	980	965	990	945	985	930	985	960	-	
	SVI	SVI	-	-	139	1-1	-	-	162	92	196	101	172	90	124	88	174	94	182	98	173	-	
	MLSS ¹	MLSS ²	7950	2040	6640	3390	6090	2720	7890	1770	7810	3440	9190	5960	8360	3800	6690	1690	7320	3160	7030	4210	
	TURB.	ZSV	14	8.2	14	5.2	11	6.1	44	8.85	16	3.0	185	1.3	-	2.7	15	7.5	58	3.1	27	2.0	
	SV ³⁰	SV ³⁰	945	-	890	320	790	-	965	165	980	690	980	955	980	670	950	235	970	670	970	920	
	SVI	SVI	119	-	134	94	13-	-	122	93	125	201	107	160	117	176	142	139	132	212	138	218	
	MLSS ¹	MLSS ²	3150	4330	4280	4850	3140	3620	2780	4320	4490	5130	6410	7050	4410	3400	2650	3750	3950	4690	4860	5470	
	ZSV	ZSV	5.5	3.8	3.7	2.7	5.4	4.0	4.9	2.5	2.0	1.4	0.7	0.55	2.0	1.1	4.6	2.9	2.1	0.6	1.6	1.1	
	SV ³⁰	SV ³⁰	-	-	450	870	-	-	335	870	935	955	960	970	-	960	510	765	900	935	950	965	
	SVI	SVI ³⁰	-	-	105	179	-	-	120	201	208	186	150	138	-	178	200	204	228	199	195	176	
	MLSS ²	MLSS ²	5700	10550	5700	9720	4560	8700	5550	10470	5680	9630	7650	9700	6220	9990	4650	8040	5500	8980	6070	8340	
	ZSV	ZSV	2.1	0.4	2.0	0.5	2.8	0.5	1.4	0.1	1.1	0.2	0.45	0.2	0.7	0.1	1.9	0.15	0.75	0.05	1.0	0.1	
	SV ³⁰	SV ³⁰	-	-	925	970	-	-	935	985	965	990	980	960	990	940	980	960	980	970	980	-	
	SVI	SVI ³⁰	-	-	162	100	-	-	168	94	167	103	128	101	154	99	202	122	174	109	160	118	
NOTE	*Actual MLSS from A.T. ^Prepared MLSS for ZSV test											*Turb>260 Over Capacity of Turbidimeter											

ITEM	DATE	24.12.82	27.12.82	28.12.82	30.12.82	3.1.83	5.1.83	6.1.83	8.1.83	11.1.83	13.1.83	UNITS												
A-4	MLSS ¹	MLSS ²	7350	2450	5220	2380	5960	2240	7950	3330	7060	3430	9690	6260	13690	5440	1420	5810	2000	6250	1920	MLSS mg/l		
	TURB.	ZSV	16	6.9	14	7.0	12	6.7	44	3.7	6	3.6	220*	1.0	Sludge	8	8.3	21	6.0	26	6.8	TURB.FTU		
	SV ₃₀	SV ₃₀	955	-	760	235	885	-	970	415	975	835	985	960	Floating	960	195	935	280	950	255	ZSVcm/min		
	SVI	SVI	130	-	146	99	148	-	122	125	138	242	102	153		176	137	161	140	152	133	SV 30 ml.		
	MLSS ³	MLSS ⁴	3210	4000	3240	3940	3000	3600	3950	4680	4360	4910	6900	7410		2320	3120	2870	3790	3000	3990	SVI ml/g		
	ZSV	ZSV	5.0	3.5	4.8	3.8	5.2	3.7	2.1	1.5	2.3	1.4	0.7	0.55		5.3	3.1	3.9	1.85	4.2	2.0			
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	365	815	-	-	875	940	895	945	975	980		365	840	570	925	560	925			
	SVI	SVI	-	-	113	206	-	-	222	201	205	192	141	132		157	235	199	244	187	232			
	MLSS ¹	MLSS ²	4950	8950	4830	9320	4400	9710	5570	10090	5450	9080	8030	10570		3970	7300	5350	10250	4900	8860			
	ZSV	ZSV	2.3	0.5	2.4	0.5	2.6	0.25	1.0	0.1	1.2	0.3	0.45	0.25		1.9	0.05	0.9	0.05	1.3	0.05			
A-5	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	880	980	-	-	965	985	960	990	980	990		940	985	955	990	940	980			
	SVI	SVI	-	-	182	105	-	-	173	98	176	109	122	94		203	112	178	96	192	111			
	MLSS ¹	MLSS ²	6060	3050	5210	2940	4710	2780	6520	2030	6330	1490	9850	6300	6880	1490	6010	1920	6760	2010	6480	1700		
	TURB.	ZSV	7	6.1	5	5.9	5	6.0	11	6.3	5	7.8	80	0.6	75	5.75	4	7.3	6	5.9	5	6.4		
	SV ₃₀	SV ₃₀	870	-	845	310	970	-	960	230	960	200	985	970	970	410	950	240	960	275	960	210		
	SVI	SVI	144	-	162	105	-	-	147	114	152	134	100	154	141	165	158	125	142	137	143	124		
	MLSS ³	MLSS ⁴	4140	4950	3570	4190	2970	3620	2950	4460	23350	3270	6990	7240	3270	4120	3100	4230	2980	3900	2930	4080		
	ZSV	ZSV	3.95	2.8	4.6	3.7	5.2	4.3	4.6	2.6	5.0	2.7	0.55	0.4	4.2	2.3	3.9	2.0	3.7	2.1	3.4	1.75		
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	515	815	-	-	380	900	385	910	980	975	-	935	580	925	590	905	570	900		
	SVI	SVI	-	-	144	195	-	-	129	202	164	278	140	135	-	226	187	219	198	232	197	220		
	MLSS ¹	MLSS ²	5770	10000	4720	7960	4230	5890	5550	9870	4770	8650	7790	10730	4950	8930	5360	9790	4770	9170	5360	9440		
A-6	ZSV	ZSV	2.2	0.35	2.8	0.8	3.3	0.5	1.2	0.1	1.2	0.1	0.1	0.05	1.1	0.1	1.2	0.05	1.35	0.1	0.8	0.05		
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	890	970	-	-	955	990	960	990	985	990	960	985	950	985	940	980	965	-		
	SVI	SVI	-	-	189	122	-	-	172	100	201	114	126	92	194	110	177	101	197	107	180	-		
	MLSS ¹	MLSS ²	7560	2640	6360	1730	5460	2770	7740	2290	6810	1340	9490	1530	7450	1620	6110	920	6800	1020	6620	1520		
	TURB.	ZSV	3	7.2	3	9.7	3	6.3	2	6.9	3	8.8	24	8.6	8	9.0	2	1.1	5	10.3	4	8.05		
	SV ₃₀	SV ₃₀	920	-	900	170	910	-	970	240	980	195	985	185	965	195	945	130	965	160	970	210		
	SVI	SVI	122	-	142	98	167	-	125	105	144	145	104	121	130	120	155	141	142	157	147	138		
	MLSS ³	MLSS ⁴	3600	4630	2610	3720	3630	4420	2990	3820	2300	3180	2340	3480	2480	3790	1920	2930	2060	3310	2770	3870		
	ZSV	ZSV	5.0	3.4	6.3	4.8	4.6	3.2	4.7	3.5	5.6	3.5	5.9	3.1	5.8	3.25	6.3	4.2	5.6	3.0	4.2	2.3		
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	300	500	-	-	365	760	380	760	340	860	365	860	295	660	390	765	635	905		
	SVI	SVI	-	-	115	134	-	-	122	199	165	239	145	247	147	227	162	225	189	231	193	234		
	MLSS ¹	MLSS ²	5600	9960	4610	7530	5200	9580	4930	9130	4570	8200	4470	9120	4870	7540	4080	7520	4110	7340	4760	7830		
	ZSV	ZSV	2.5	0.5	2.8	0.9	2.5	0.6	2.1	0.2	1.8	0.5	2.1	0.15	1.9	0.2	2.7	0.5	1.7	0.55	1.6	0.4		
	SV ₃₀	SV ₃₀	-	-	835	970	-	-	915	980	945	980	935	980	940	985	920	975	925	980	930	975		
	SVI	SVI	-	-	181	129	-	-	186	107	207	120	209	107	193	108	225	130	225	134	195	124		
NOTE	¹ Actual MLSS from A.T. ² Prepared MLSS for ZSV test.																							

632

ITEM	DATE	18.1.83	23.1.83	26.1.83	1.2.83	4.2.83	7.2.83	23.2.83	1.3.83	3.3.83	8.3.83	UNITS													
A-1	MLSS ¹	MLSS ²	1790	2330	4270	2520	5390	1690	4520	1610	3630	1930	4840	2890	3529	1520	-	2290	-	1990	-	2080	MLSS mg/l		
	TURB.	ZSV	360	10.6	140	7.1	4	10.4	72	12.6	92	11.5	52	5.2	40	11.4	112	7.3	63	9.5	45	11.9	Turb. FTU		
	SV ₃₀	SV ₃₀	260	160	465	255	960	140	795	165	660	185	960	620	650	175	920	235	685	200	910	190	ZSV cm/min		
	SVI	SVI	69	69	109	101	178	83	176	102	182	96	198	214	185	115	-	103	-	100	-	91	SV ₃₀ ml		
	MLSS ¹	MLSS ²	3390	4820	3760	4790	2890	4110	2610	3500	3420	4540	3340	3760	2460	3700	3330	4290	3200	4410	3120	4090	SVI ml/g		
	ZSV	ZSV	6.0	3.7	3.7	2.3	6.6	3.9	8.2	5.6	5.5	3.4	3.7	3.0	6.7	4.6	4.5	2.8	6.3	2.6	6.9	4.6	ZSV		
	SV ₃₀	SV ₃₀	285	475	460	850	300	515	305	545	420	650	900	910	340	705	400	600	420	650	315	555	SVI		
	SVI	SVI	84	99	257	96	104	125	117	156	123	143	269	242	138	190	120	140	131	147	101	136	SVI ml/g		
	MLSS ¹	MLSS ²	6330	9630	6150	9850	5160	8570	4320	7010	5200	8730	4190	5610	4550	7980	5140	7870	5260	8570	5030	8180	MLSS mg/l		
	ZSV	ZSV	1.9	0.7	1.2	0.25	2.3	0.55	3.9	1.25	2.0	0.4	2.0	0.9	2.9	0.6	2.0	0.8	1.5	0.3	3.3	0.8	ZSV		
	SV ₃₀	SV ₃₀	815	960	940	950	900	970	845	950	790	975	950	-	860	975	730	950	900	970	845	955	SVI		
	SVI	SVI	129	100	138	95	174	113	196	136	152	112	227	-	189	122	142	121	171	113	168	117	SVI ml/g		
A-2	MLSS ¹	MLSS ²	5400	2270	5820	1500	6390	1710	6710	2100	5860	1660	6140	1650	6420	1400	-	6150	-	1490	-	1670	MLSS mg/l		
	TURB.	ZSV	122	8.5	46	8.2	10	11.3	22	8.2	32	9.6	22	8.6	11	8.9	23	0.8	50	10.3	21	9.5	Turb. FTU		
	SV ₃₀	SV ₃₀	790	190	950	215	960	180	950	290	950	225	955	230	960	230	980	965	960	175	930	195	ZSV		
	SVI	SVI	146	84	163	322	150	105	142	138	162	136	155	139	150	164	-	157	-	117	-	117	SVI		
	MLSS ¹	MLSS ²	3510	4800	2520	3760	2860	4080	2950	4090	2560	3600	2680	3910	2430	3470	5470	8420	2810	4120	3180	4560	MLSS mg/l		
	ZSV	ZSV	4.7	2.5	4.3	2.1	5.6	3.2	5.2	3.1	6.0	3.5	4.7	2.5	4.9	3.2	0.5	0.1	5.1	2.5	5.8	3.2	ZSV		
	SV ₃₀	SV ₃₀	370	725	430	810	360	835	630	900	460	785	529	905	550	895	970	980	475	785	445	770	SVI		
	SVI	SVI	105	151	164	215	126	205	214	220	180	218	194	231	226	238	150	116	169	190	140	169	SVI		
	MLSS ¹	MLSS ²	6140	10180	4770	8600	5400	8970	4950	8220	4470	7350	4810	7730	4720	8140	-	4980	8150	5530	8900	MLSS mg/l			
	ZSV	ZSV	1.3	0.25	1.35	0.3	1.6	0.4	1.8	0.4	2.3	0.8	1.4	0.3	1.5	0.3	-	1.6	0.4	1.8	0.5	ZSV			
	SV ₃₀	SV ₃₀	935	980	950	985	940	980	930	970	975	980	-	985	935	980	-	935	980	920	970	SVI			
	SVI	SVI	152	96	199	114	174	109	188	118	218	133	-	127	198	120	-	188	120	166	109	SVI			
A-3	MLSS ¹	MLSS ²	7920	5030	6910	2120	8240	5180	6910	1890	8170	3730	7490	2880	6670	1530	-	5370	-	2370	-	4920	MLSS mg/l		
	TURB.	ZSV	Sludge	1.5	25	6.3	-	1.5	17	9.3	13	3.4	14	4.8	10	8.8	27	1.2	16	6.0	7	1.6	Turb. FTU		
	SV ₃₀	SV ₃₀	Floating	945	965	280	970	945	960	240	975	615	975	570	960	210	980	950	970	370	960	890	ZSV		
	SVI	SVI	188	140	132	118	182	139	127	119	165	130	198	144	137	-	177	-	156	-	181	SVI			
	MLSS ¹	MLSS ²	5910	6440	3500	4710	5880	6560	2970	4340	4860	5500	3940	4940	2280	3680	6160	8750	3310	4420	5930	9420	MLSS mg/l		
	ZSV	ZSV	0.85	0.5	3.6	1.7	1.3	0.75	5.2	2.7	1.85	1.05	2.7	1.5	5.2	3.4	0.8	0.1	3.5	1.7	1.1	0.2	ZSV		
	SV ₃₀	SV ₃₀	950	965	490	920	955	960	520	885	900	940	805	930	405	820	965	980	675	925	950	-	SVI		
	SVI	SVI	161	150	140	195	162	175	204	185	171	204	188	178	223	157	112	204	209	160	-	-	SVI		
	MLSS ¹	MLSS ²	8930		5710	9650	7030	9170	5640	8800	6150	9140	5520	8960	4520	7760	-	4340	7230	-	-	-	MLSS mg/l		
	ZSV	ZSV	0.1		0.8	0.05	0.65	0.2	1.4	0.4	1.0	0.5	0.9	0.1	1.8	0.4	-	1.2	0.3	-	975	-	ZSV		
	SV ₃₀	SV ₃₀	990		955	980	965	980	950	-	945	975	960	990	895	980	-	-	-	135	-	SVI			
	SVI	SVI	111		167	102	137	107	168	-	154	107	174	110	198	126	-	-	-	-	-	SVI			
NOTE	*Actual MLSS from A.T. †Prepared MLSS for ZSV test.																								

ITEM	DATE	18.1.83	23.1.83	26.1.83	1.2.83	4.2.83	7.2.83	23.2.83	1.3.83	3.3.83	8.3.83	UNITS										
A-4	MLSS ¹ MLSS ²	8530	6470	2020	6850	3010	6350	2210	7170	2010	6680	2160	6480	1510	-	2090	-	2070	-	1700	MLSS mg/l	
	TURB ZSV	19	6.2	103	4.7	*	7.1	10	8.3	8	6.1	8	9.6	15	6.1	37*	7.5	5	10.3	TURB, FTU		
	SV ₃₀ SV ₃₀	955	260	960	450	965	285	965	220	955	280	950	190	960	320	975	280	950	205	ZSV cm/min		
A-4	SVI SVI	148	129	140	150	152	129	134	109	143	130	147	126	-	153	-	135	-	120	SV ₃₀ ml		
	MLSS ¹ MLSS ²	3350	5360	3070	5450	3340	4380	3540	4570	3290	4260	2540	3450	3760	4760	3280	4400	269	3890	SVI ml/g		
	ZSV ZSV	3.3	1.8	3.1	1.6	4.3	2.4	4.7	2.0	3.8	1.8	5.3	3.2	2.6	1.2	3.8	1.9	5.0	2.3			
A-4	SV ₃₀ SV ₃₀	540	920	830	940	570	920	510	880	590	895	470	810	920	950	680	925	465	760			
	SVI SVI	161	172	204	172	171	210	144	192	179	210	185	235	245	200	207	210	173	195			
	MLSS ¹ MLSS ²	5470	9400	5770	8910	5880	8760	5540	8880	8070		4550	7840	6520	8060	5260	8220	5650	8820			
A-5	ZSV ZSV	1.0	0.1	1.2	0.3	1.0	0.45	1.3	0.3	0.05		1.7	0.4	0.7	0.2	1.1	0.1	1.3	0.25			
	SV ₃₀ SV ₃₀	955	980	960	975	965	-	950	980	985		965	980	970	980	-	985	940	-			
	SVI SVI	174	104	166	109	164	-	171	99	122		212	125	149	121	-	120	166	-			
A-5	MLSS ¹ MLSS ²	8170	4440	6300	1610	6750	1560	6660	1870	6060	1660	6390	1600	5690	1490	-	1370	-	2210	-	1410	
	TURB ZSV	2.3	6	6.7	10	8.5	5	8.0	6	8.9	4	8.9	6	8.5	4	10.1	4	7.6	3	10.9		
	SV ₃₀ SV ₃₀	920	955	255	960	195	950	230	950	299	975	190	950	215	930	185	970	290	945	160		
A-5	SVI SVI	290	153	240	142	125	143	123	157	120	152	119	167	144	-	135	-	131	-	114		
	MLSS ¹ MLSS ²	5280	5420	2720	3980	2630	3730	3200	4260	2730	3720	2620	3630	2470	3510	2550	3629	3570	4400	2410	3500	
	ZSV ZSV	1.4	1.0	3.7	1.9	4.6	2.6	4.5	2.6	4.6	3.0	4.4	2.3	4.7	2.3	5.2	3.3	3.3	1.9	6.6	4.0	
A-5	SV ₃₀ SV ₃₀	950	960	500	910	460	915	500	890	430	785	465	895	550	840	460	815	739	915	340	640	
	SVI SVI	180	177	184	229	175	245	156	209	158	211	177	247	222	239	180	255	204	208	141	183	
	MLSS ¹ MLSS ²	6110	8810	4980	9140	4630	9420	5500	9410	4690	7840	4840	9430	4630	7710	4500	7280	5360	7860	4500	7480	
A-6	ZSV ZSV	0.9	0.3	1.2	0.15	1.4	0.3	1.4	0.15	1.7	0.25	1.0	0.1	1.1	0.25	1.8	0.5	1.1	0.3	2.3	0.5	
	SV ₃₀ SV ₃₀	970	985	950	980	955	980	950	985	970	980	-	965	950	980	915	980	950	980	893	965	
	SVI SVI	159	112	191	107	206	116	173	105	207	125	-	117	205	127	203	135	177	125	199	129	
A-6	MLSS ¹ MLSS ²	8290	1770	5920	1970	7440	1250	6970	1080	6680	1770	6710	1500	6260	1310	-	1580	-	1580	-	1890	
	TURB ZSV	8	8.5	6	7.1	4	10.7	4	15.5	5	10.0	2	10.1	4	10.3	3	9.4	1	10.8	2	10.9	
	SV ₃₀ SV ₃₀	985	260	950	235	960	130	950	105	950	185	975	200	950	165	945	215	965	180	950	175	
A-6	SVI SVI	119	147	160	119	129	104	136	97	142	104	145	133	152	126	-	136	-	114	-	93	
	MLSS ¹ MLSS ²	2860	4050	3010	4090	2550	3790	2140	3680	2830	3910	2740	3730	2250	3220	2450	3390	2770	3970	3040	4050	
	ZSV ZSV	4.6	2.6	4.3	2.2	6.1	3.0	7.7	4.1	5.5	3.3	4.4	2.7	5.8	4.0	5.5	3.4	5.5	2.8	5.8	3.8	
A-6	SV ₃₀ SV ₃₀	540	900	480	905	350	870	165	655	400	720	510	750	350	725	440	760	470	825	410	690	
	SVI SVI	189	222	159	221	137	230	77	178	141	184	186	201	156	225	180	224	170	208	135	170	
	MLSS ¹ MLSS ²	4950	8330	5190	9930	5220	9230	4800	8550	4670	7350	4500	7530	4090	7240	4360	6600	5150	8140	5010	8390	
NOTE	Actual MLSS from A.T.																					
	Prepared MLSS for ZSV test.																					

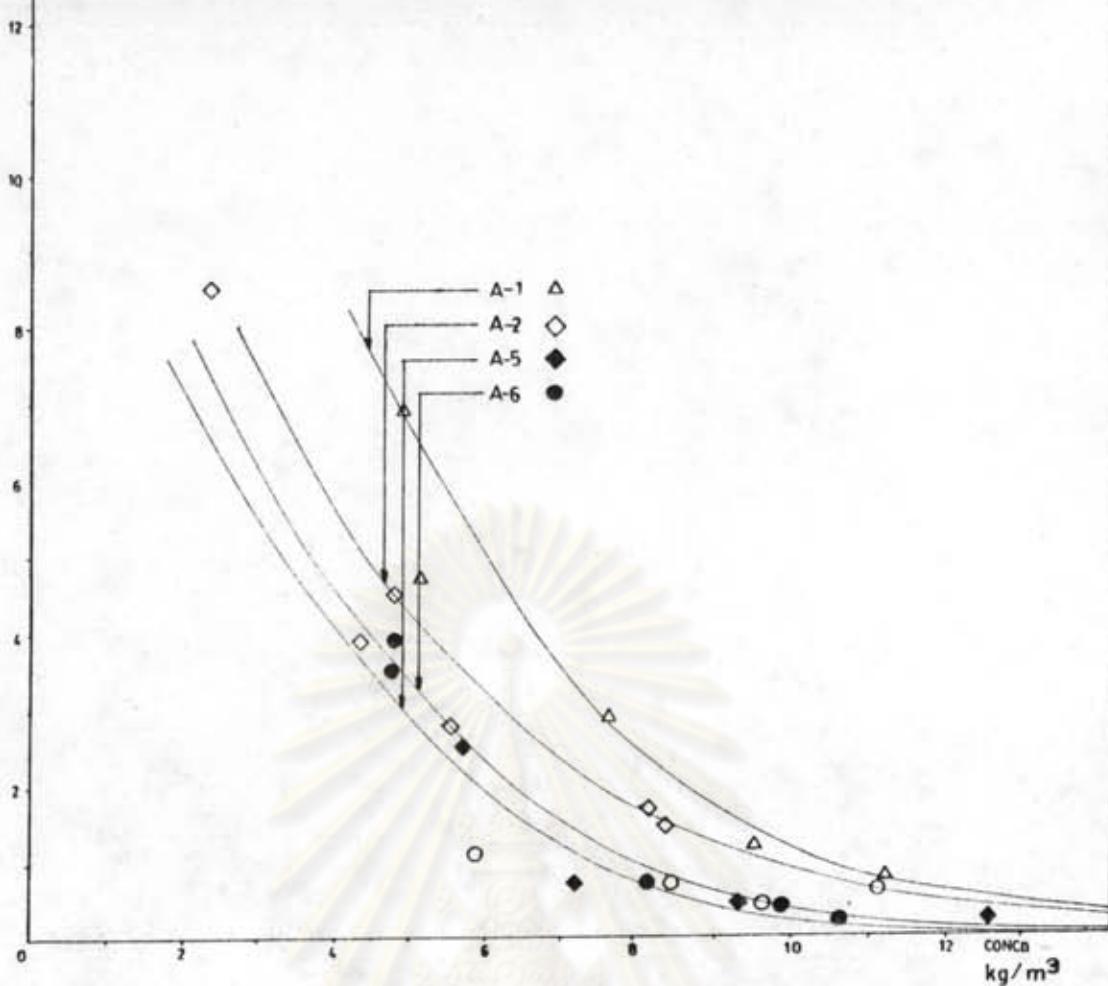


ภาคผนวก ๓

กราฟของความเร็วในการตกตะกอนกับความเข้มข้นของน้ำตกอน

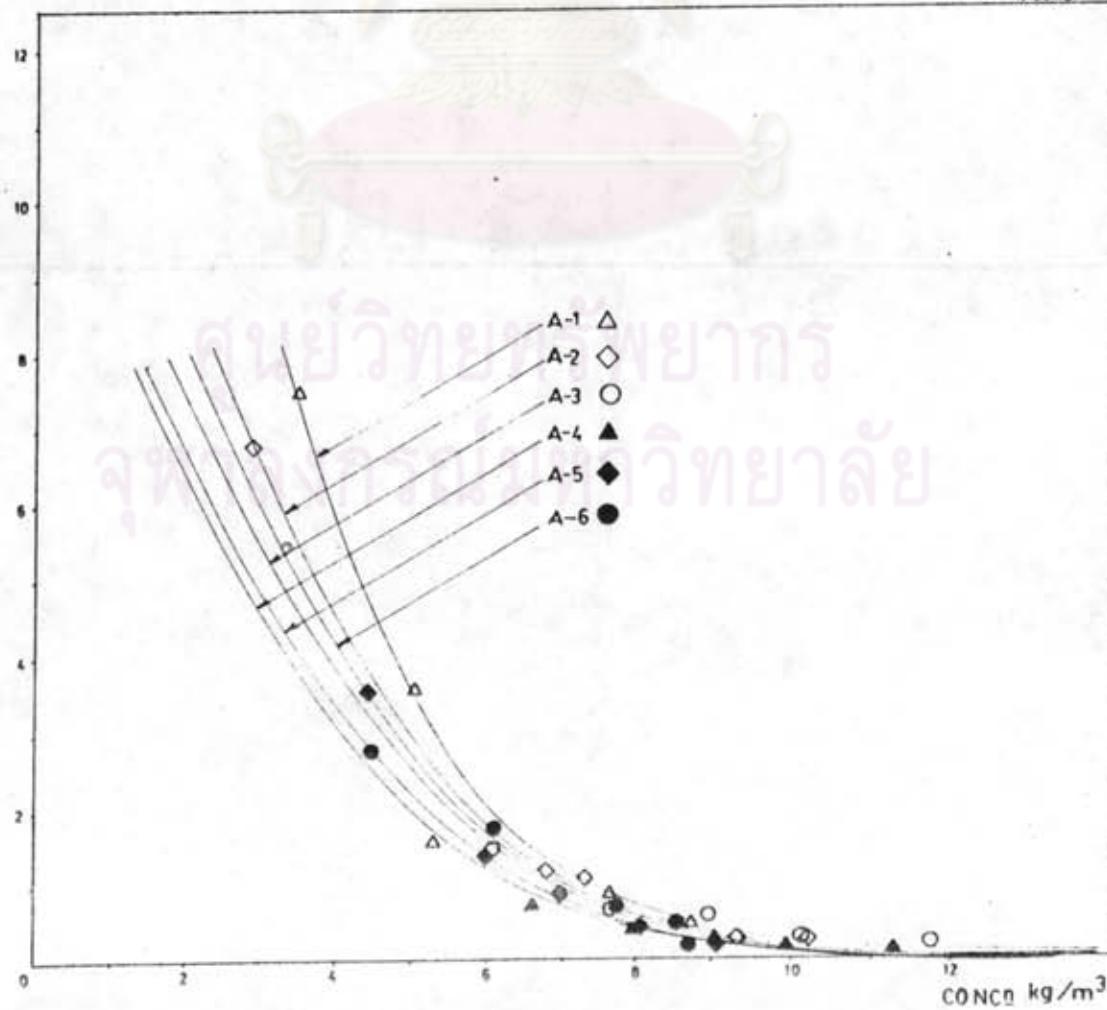
ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

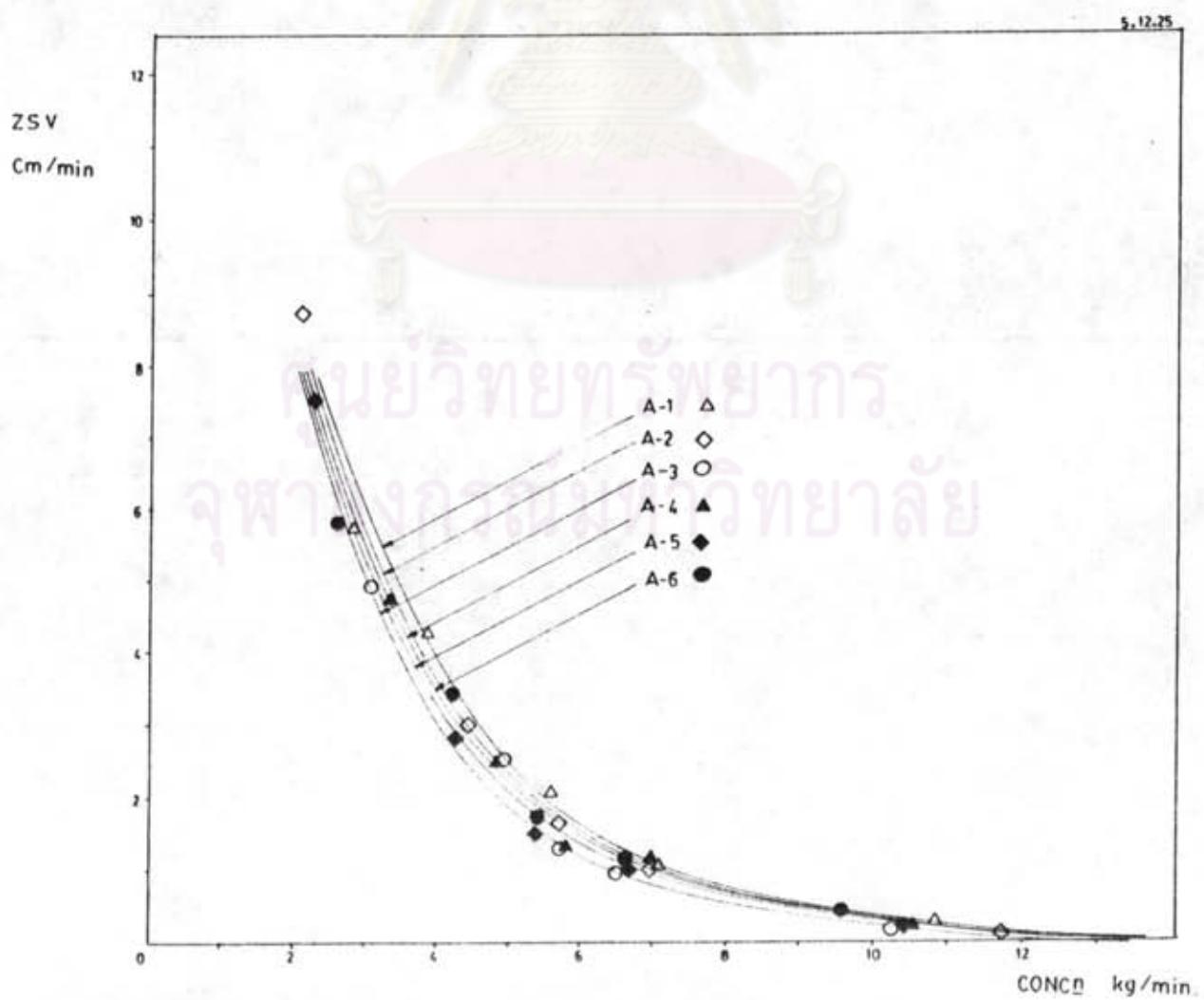
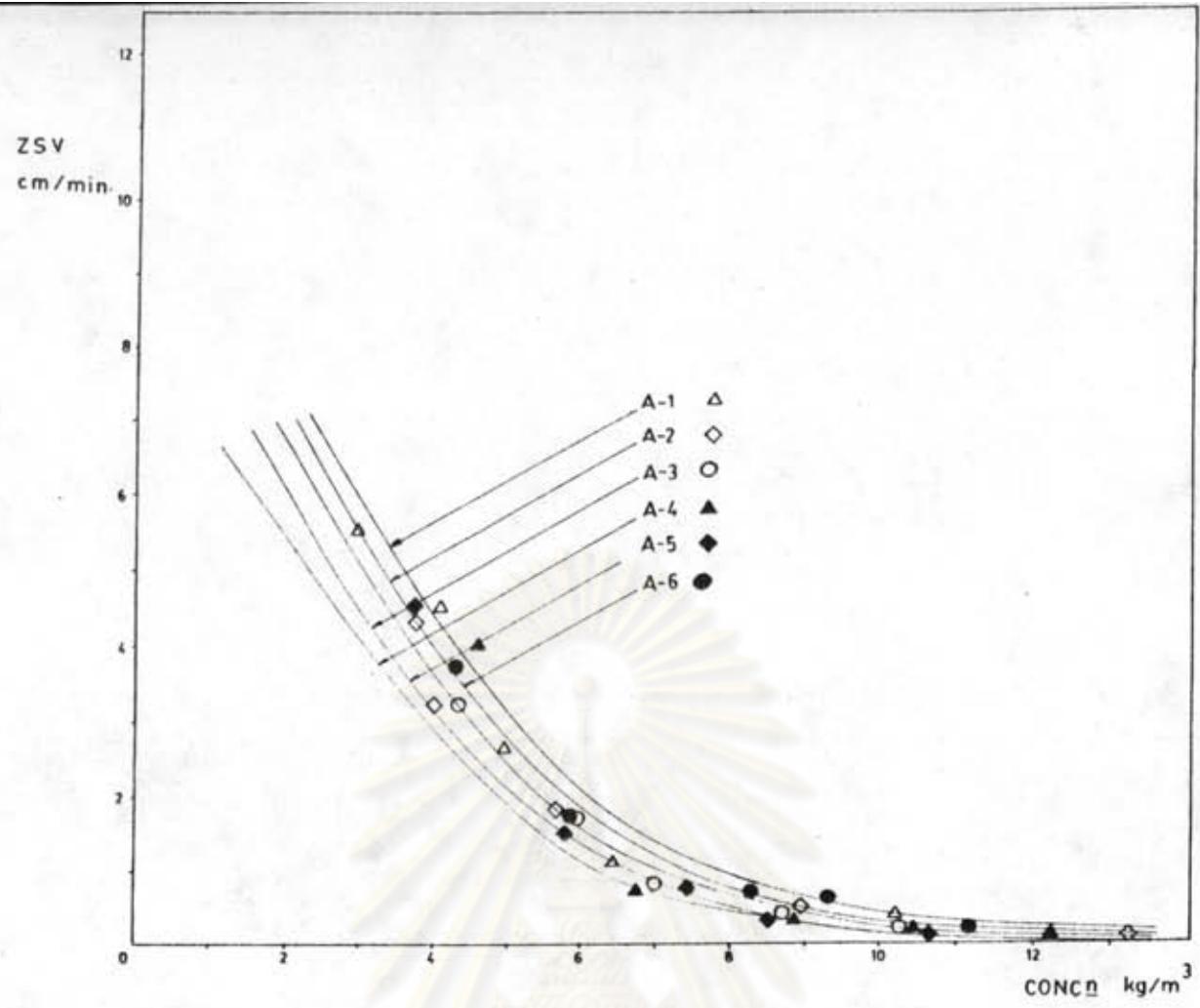
ZSV
cm/min

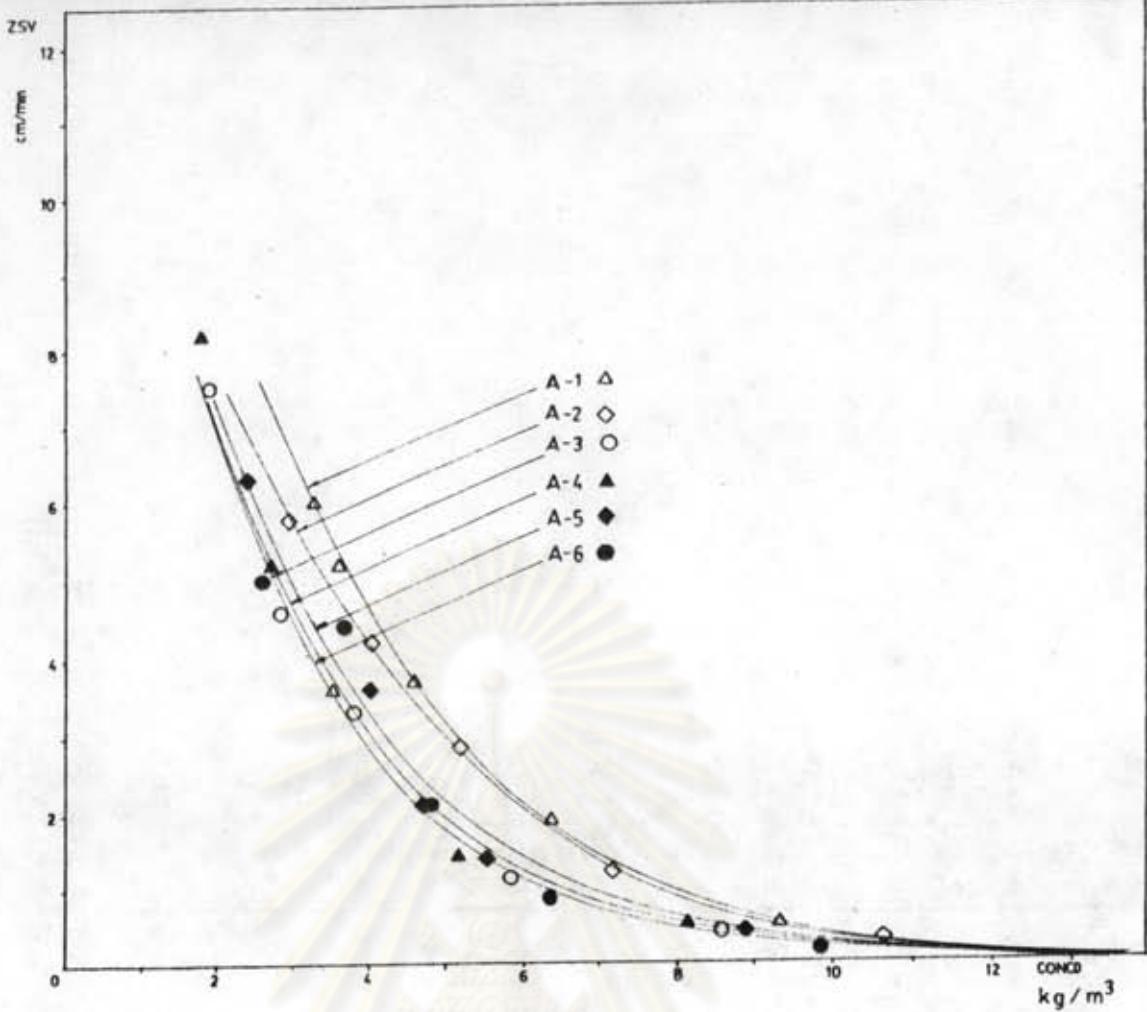


1.12.25

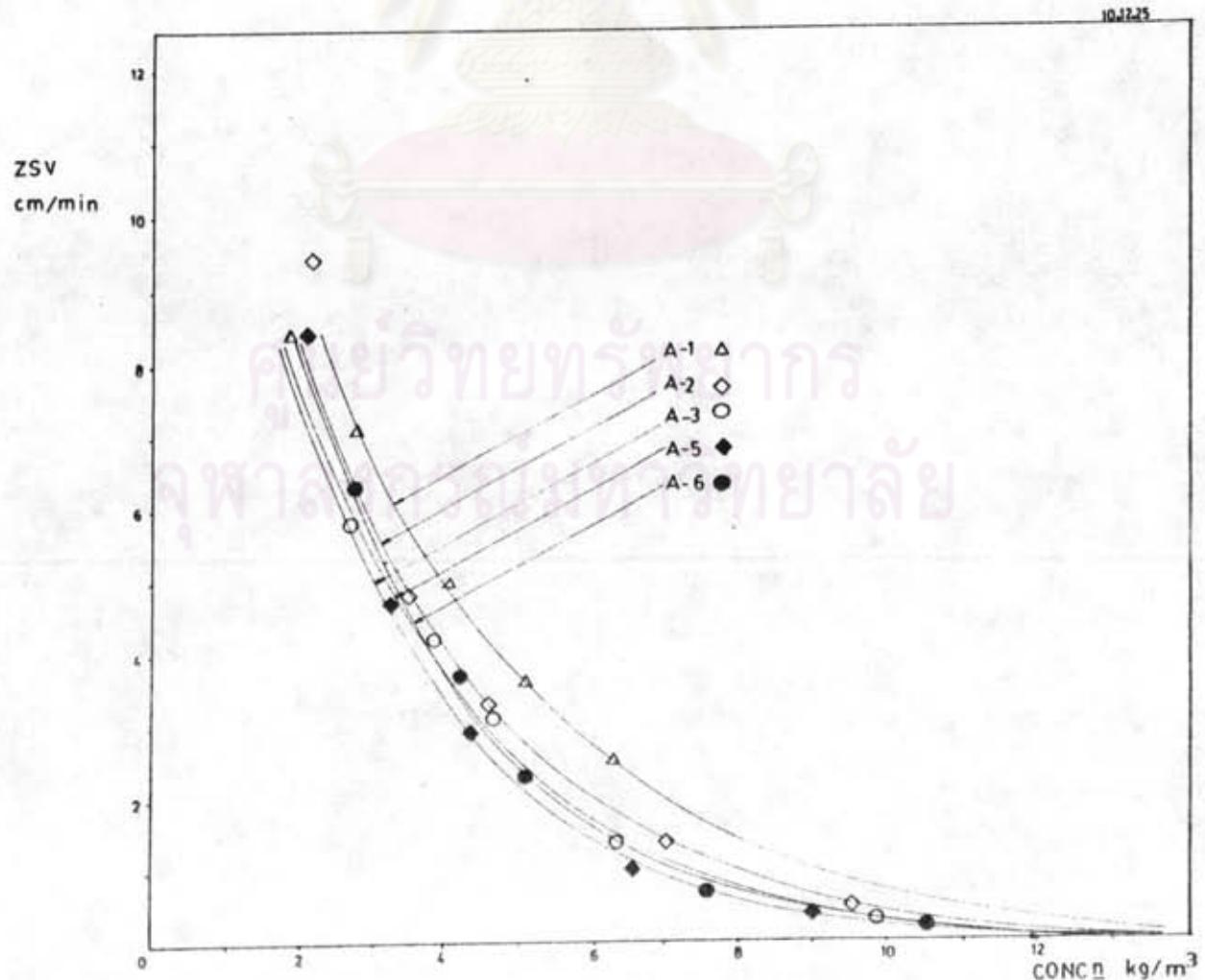
ZSV
cm/min



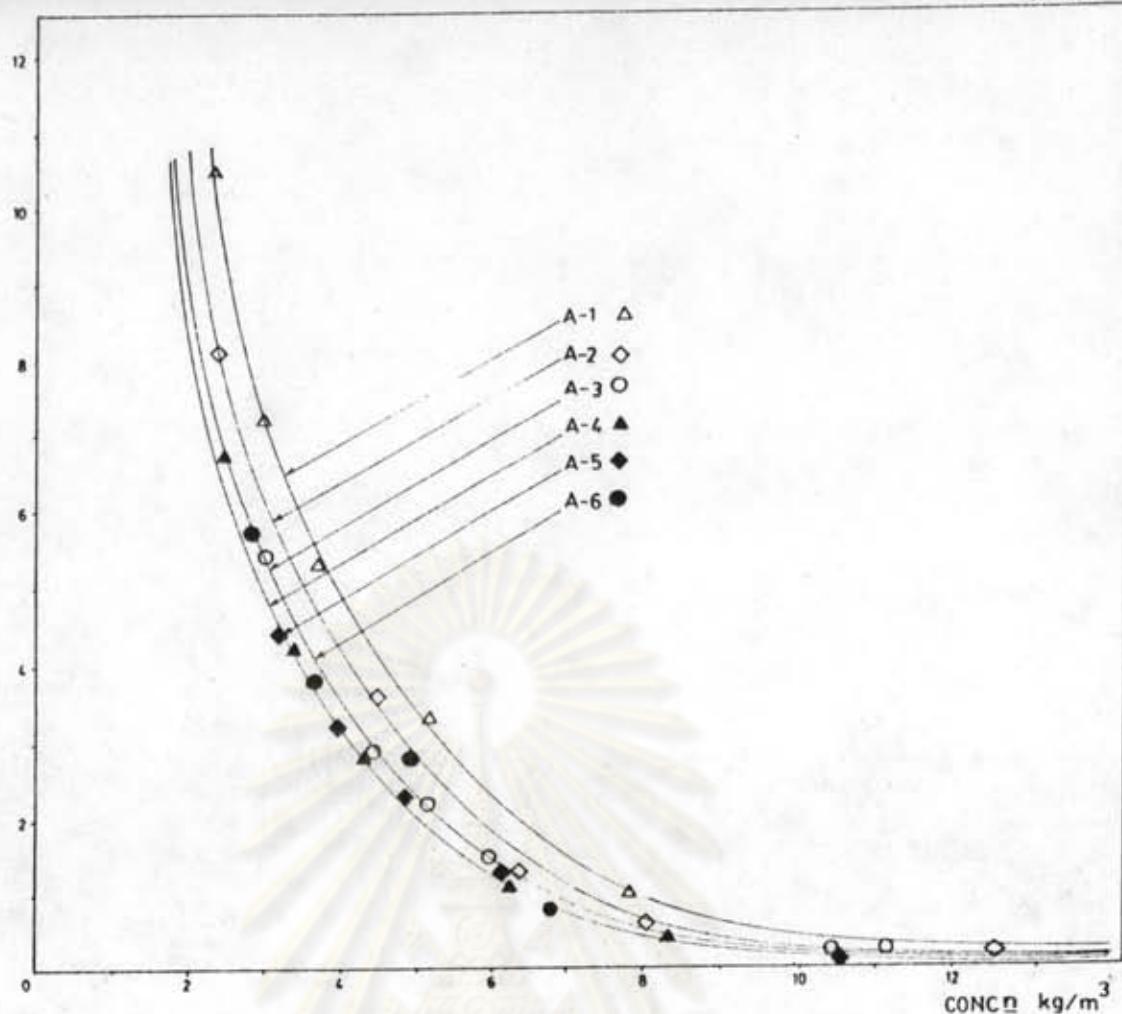




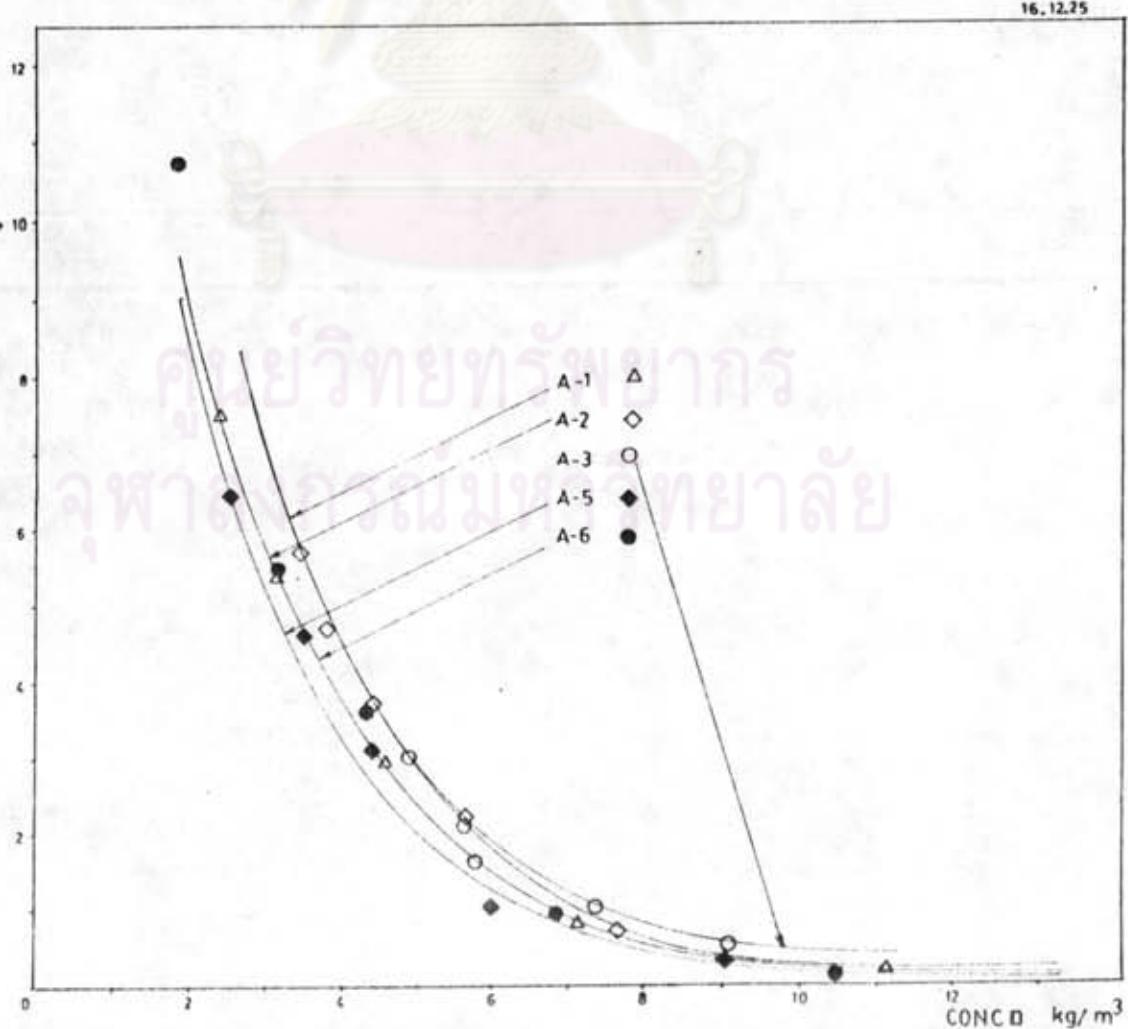
10.12.75

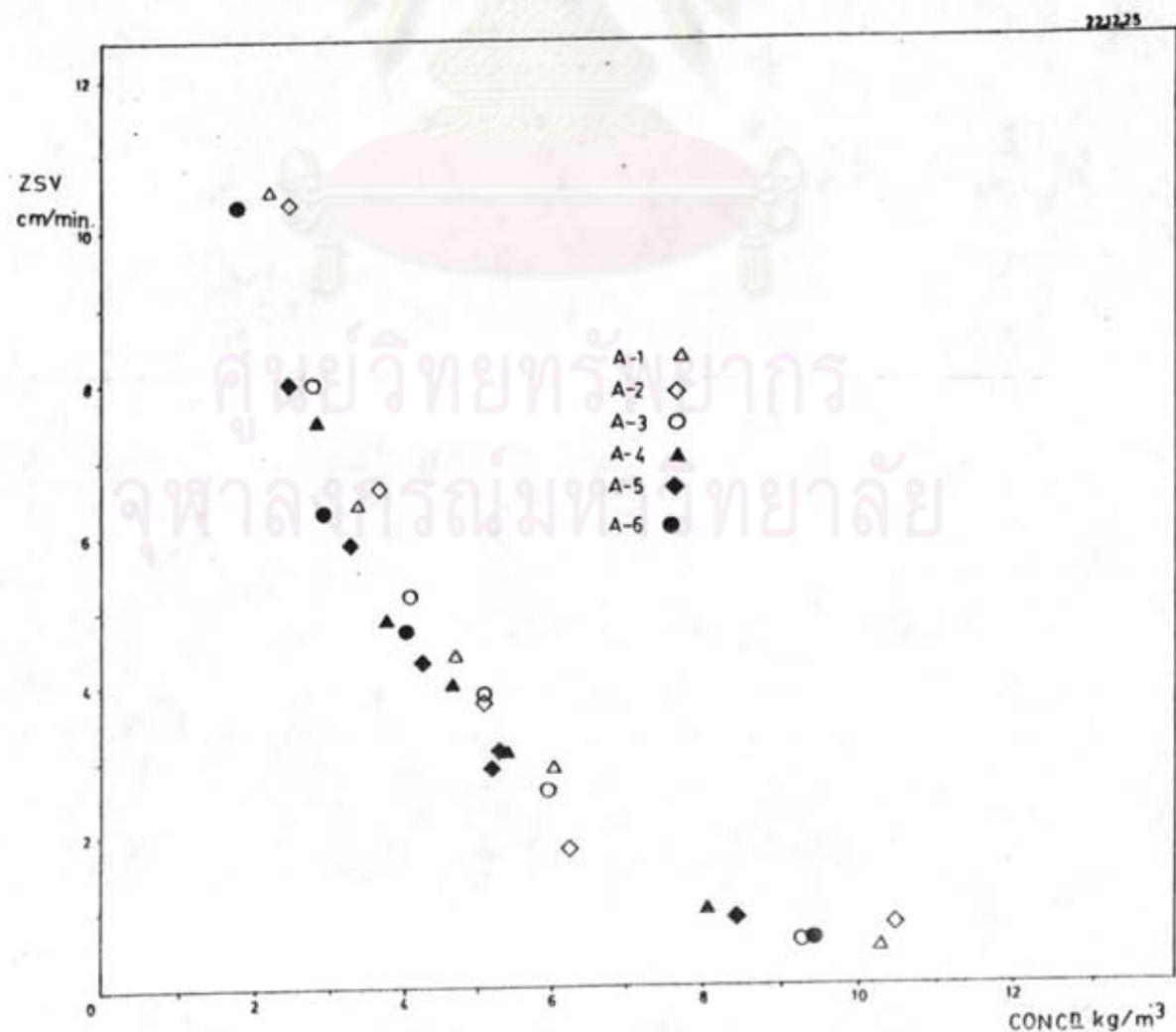
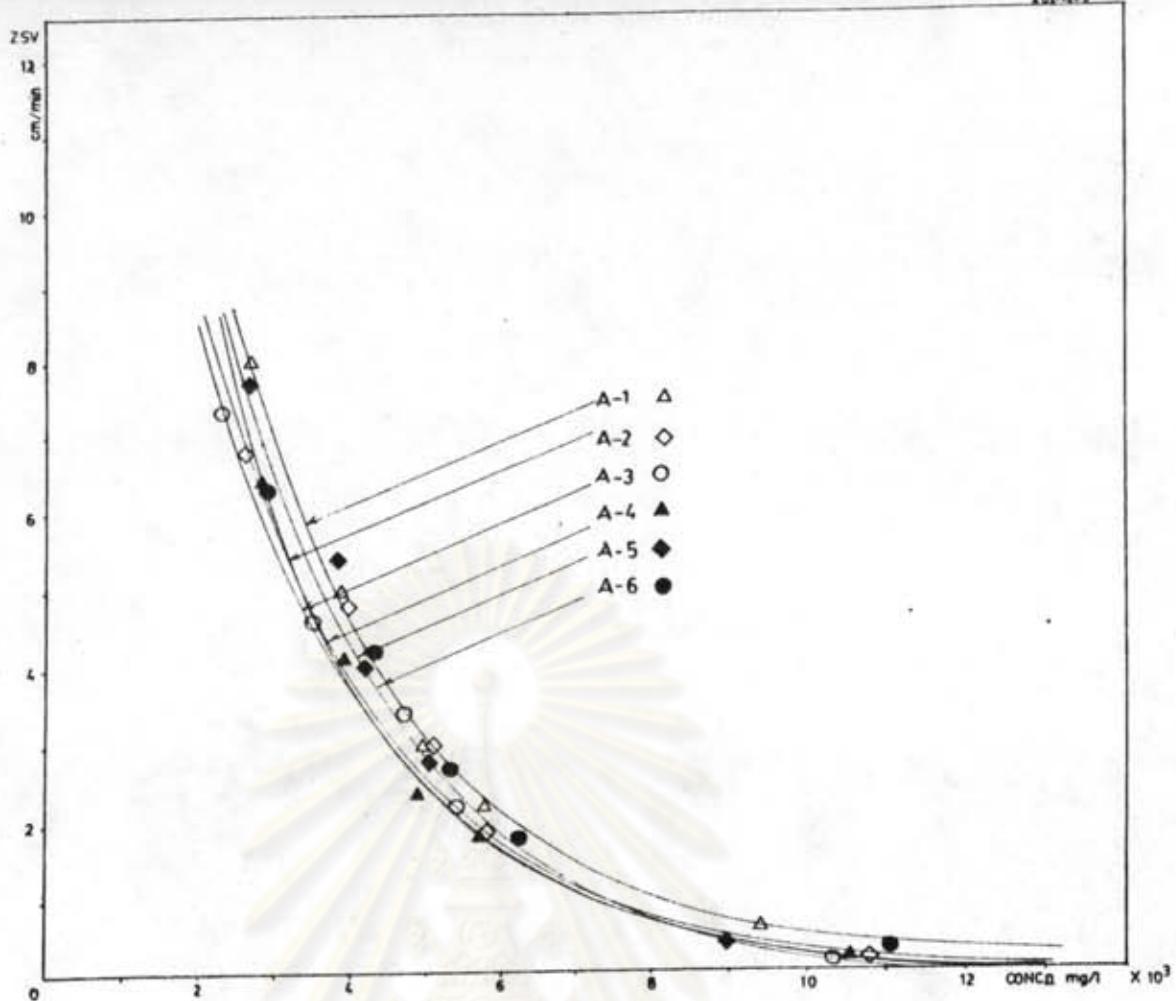


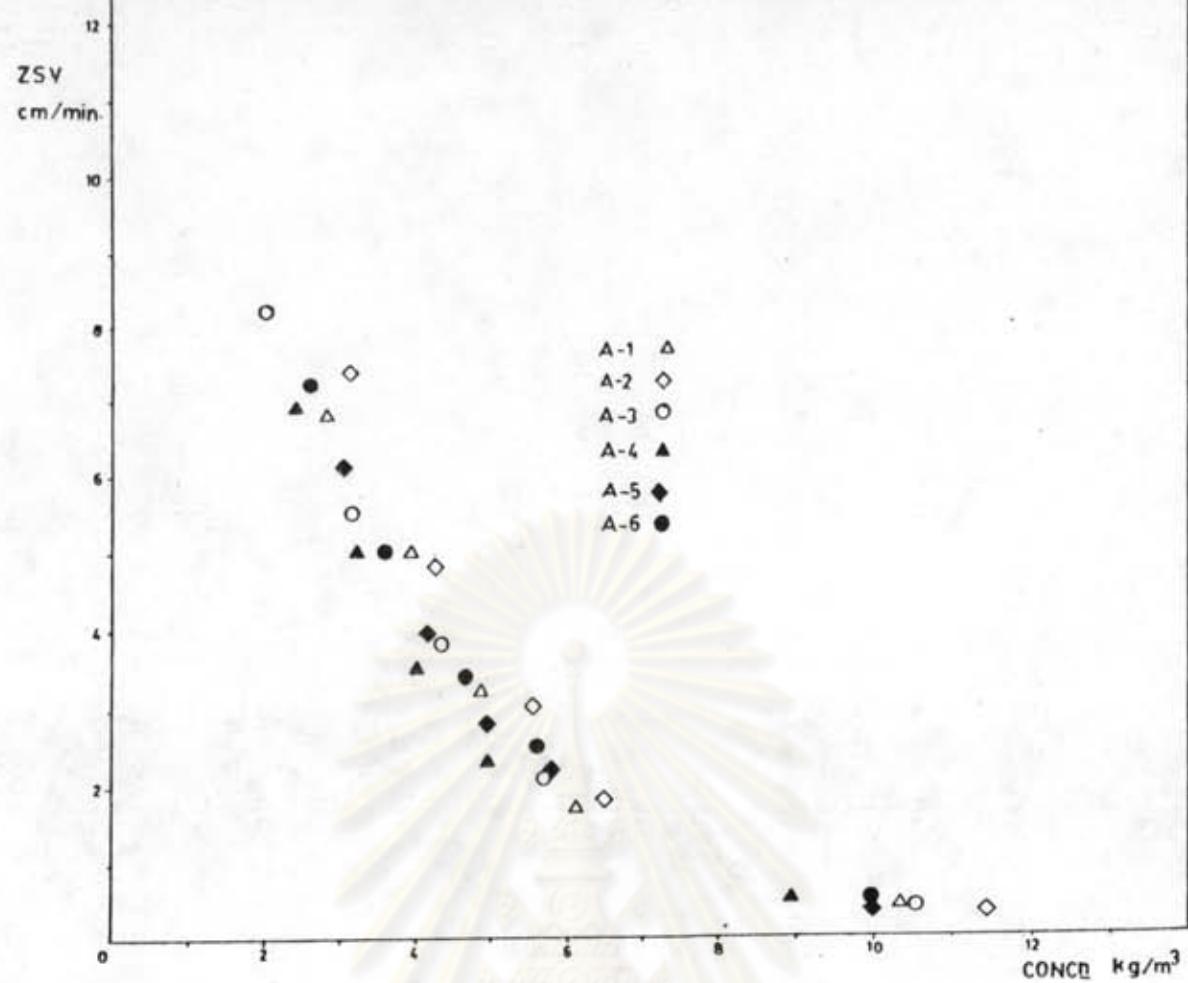
ZSV
cm/min.



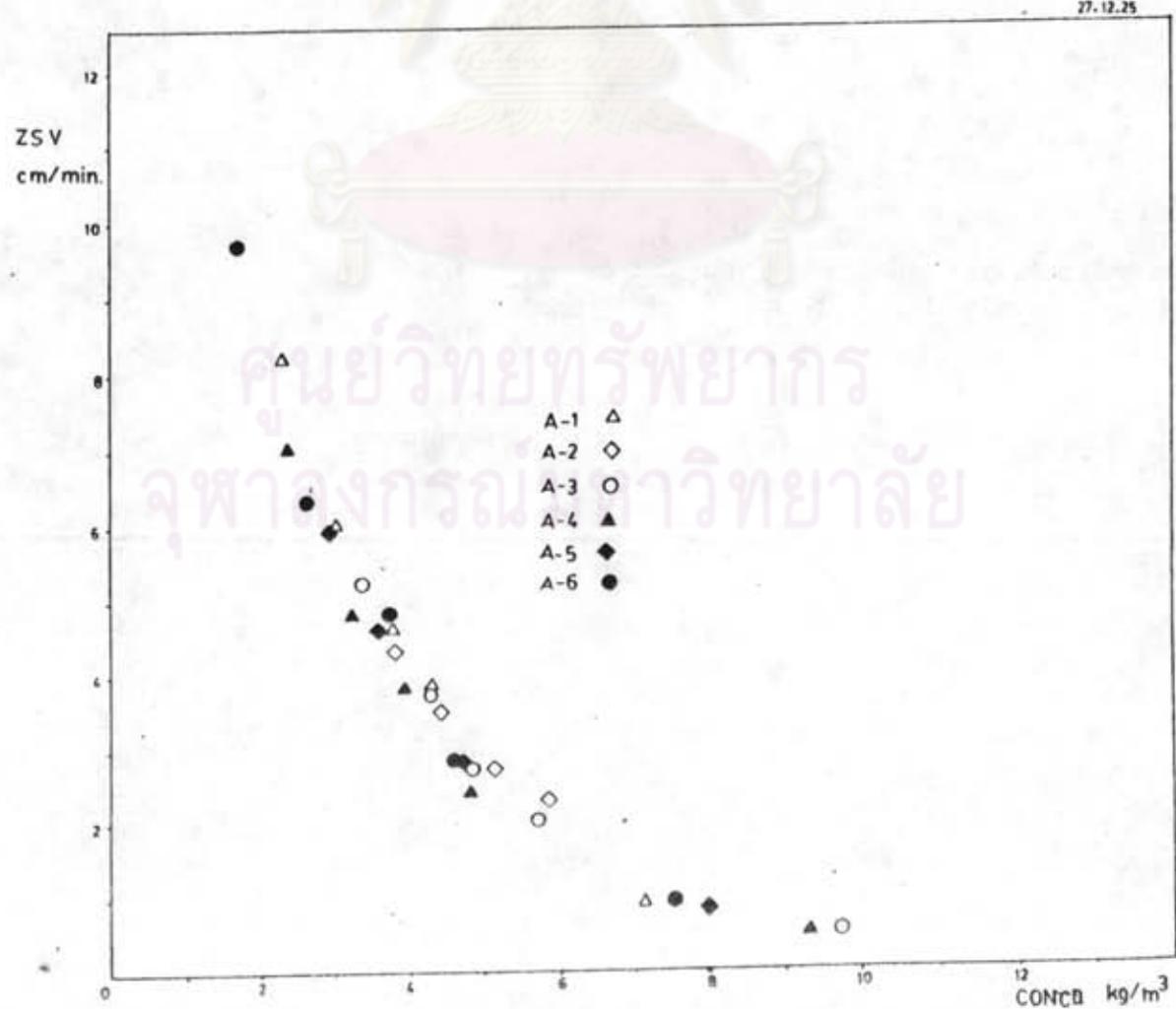
ZSV
cm/min.

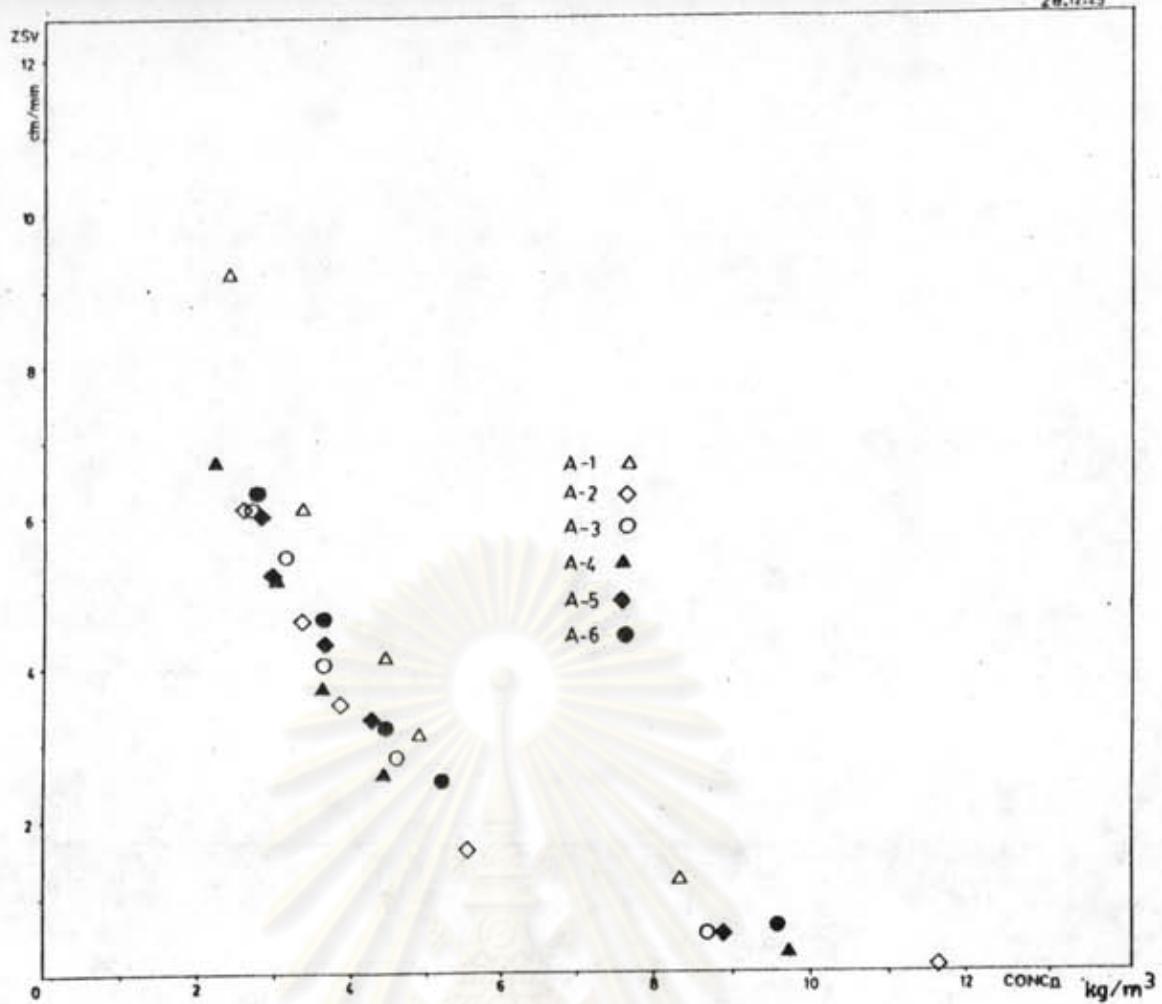




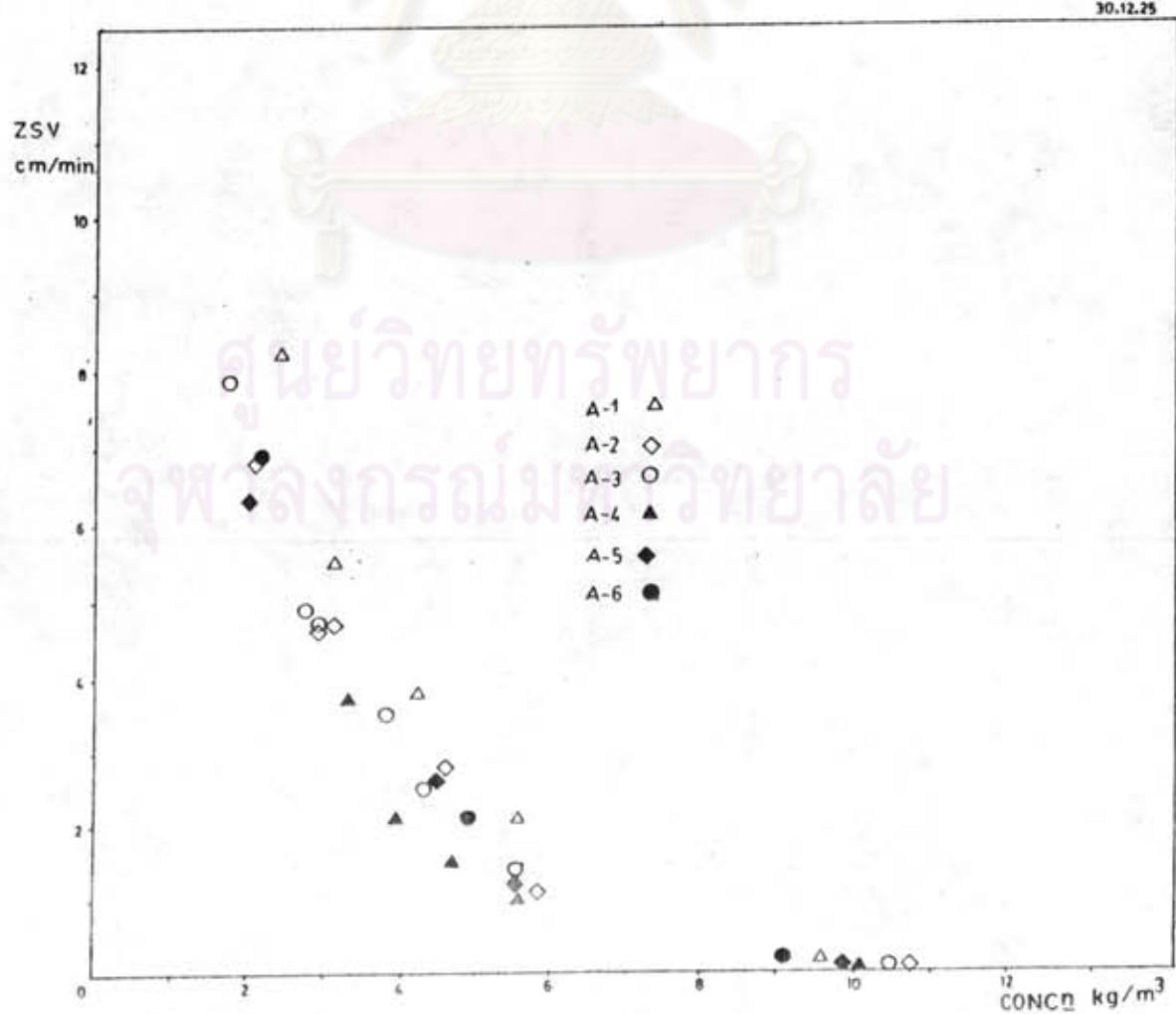


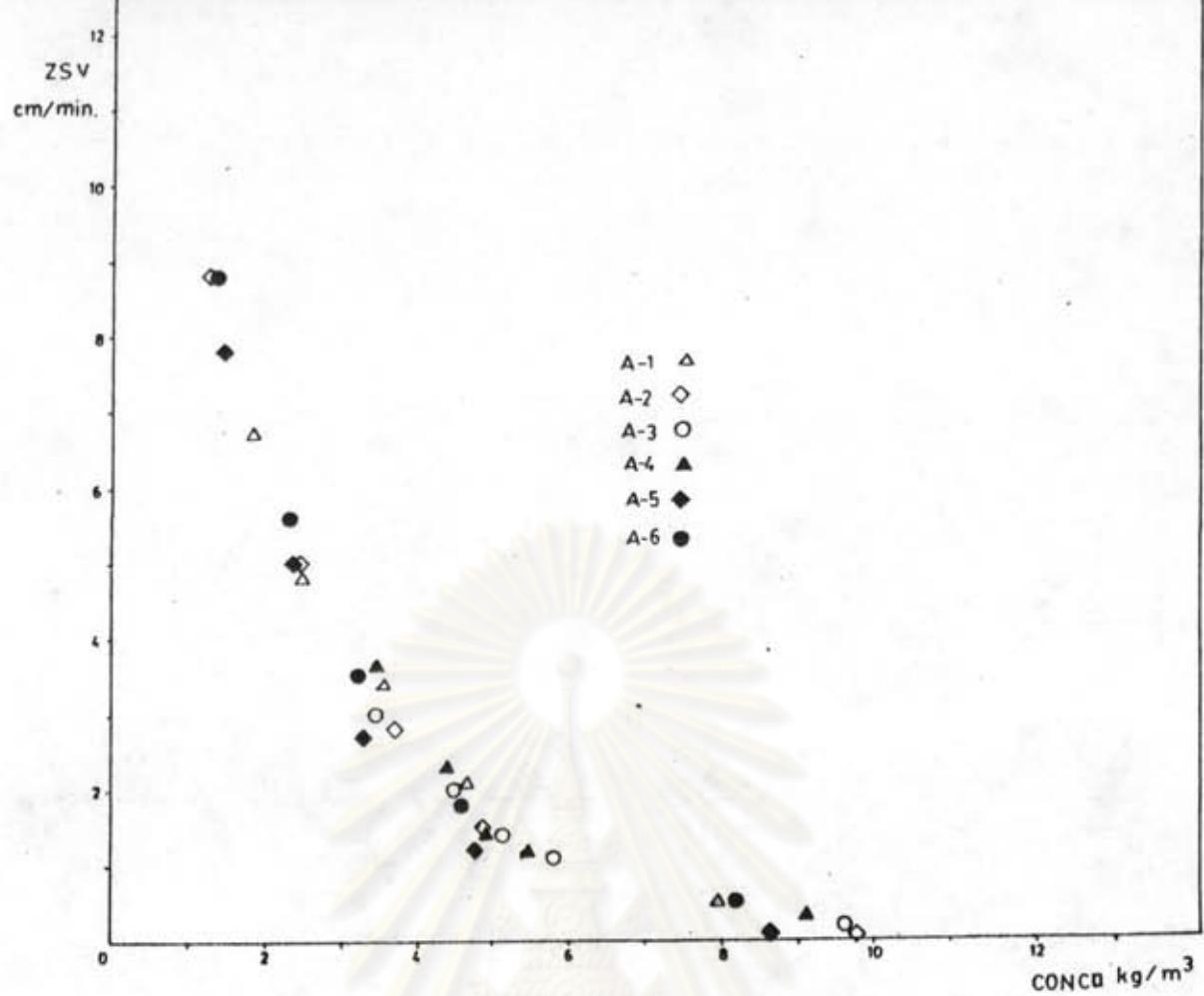
27.12.25



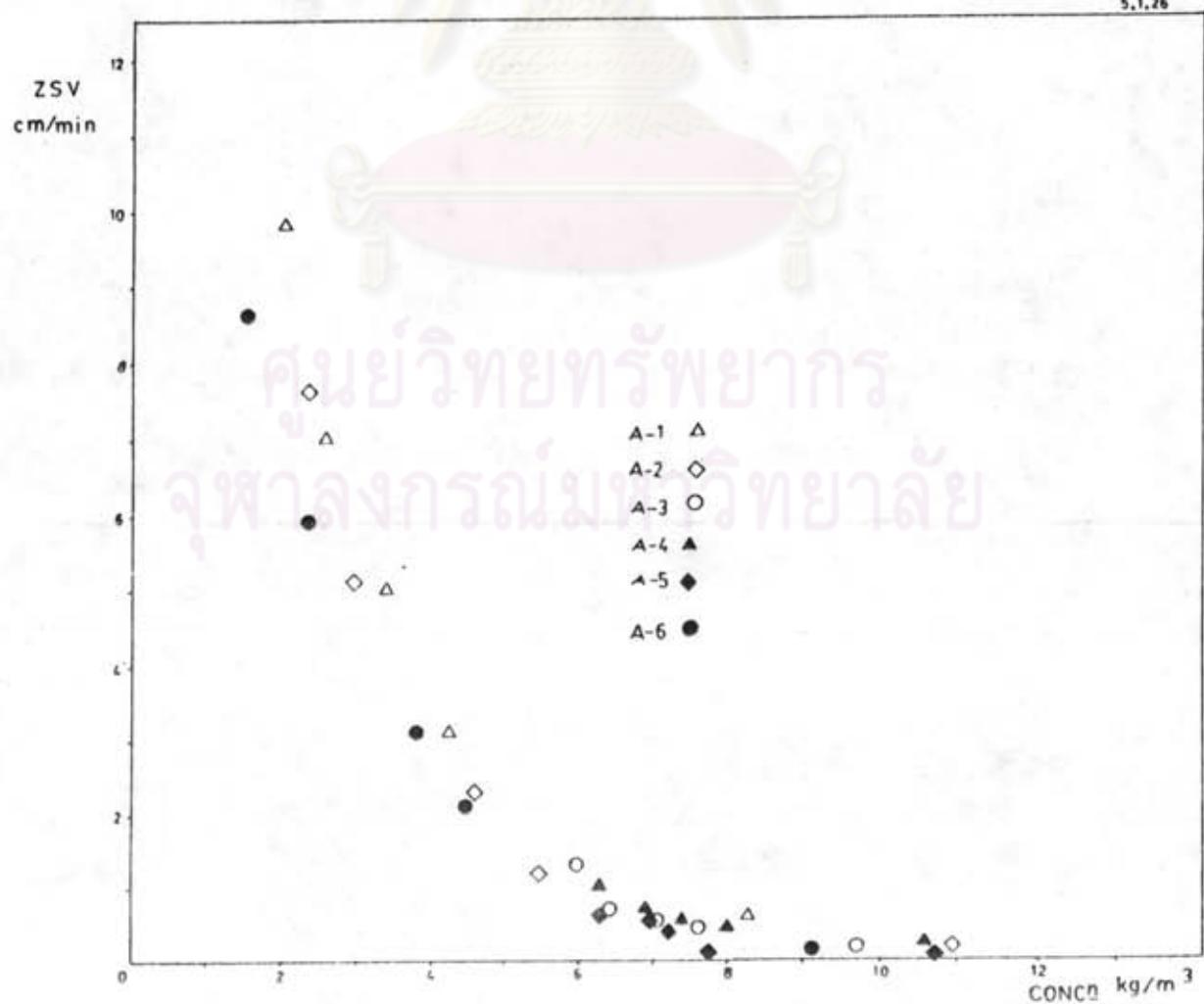


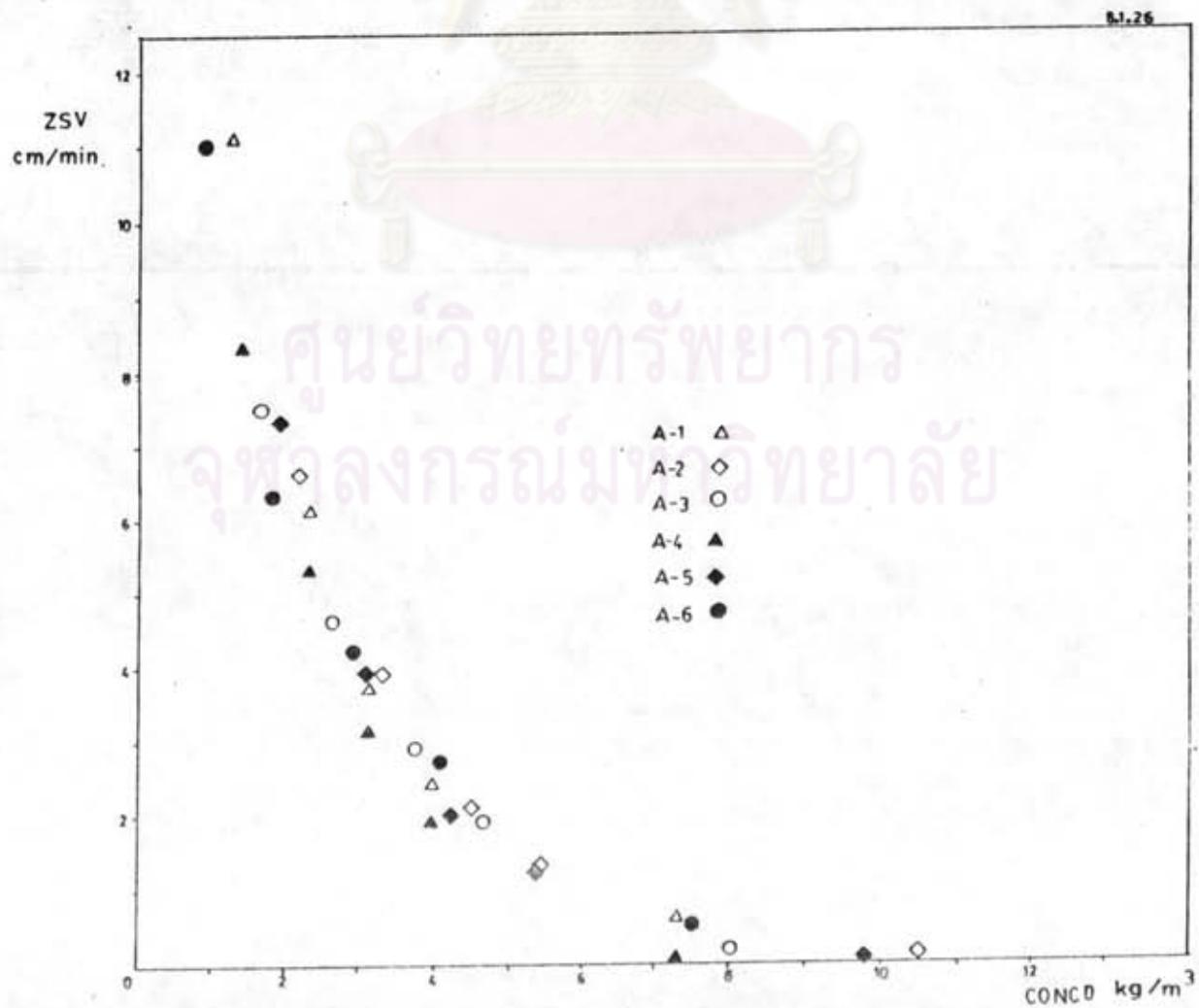
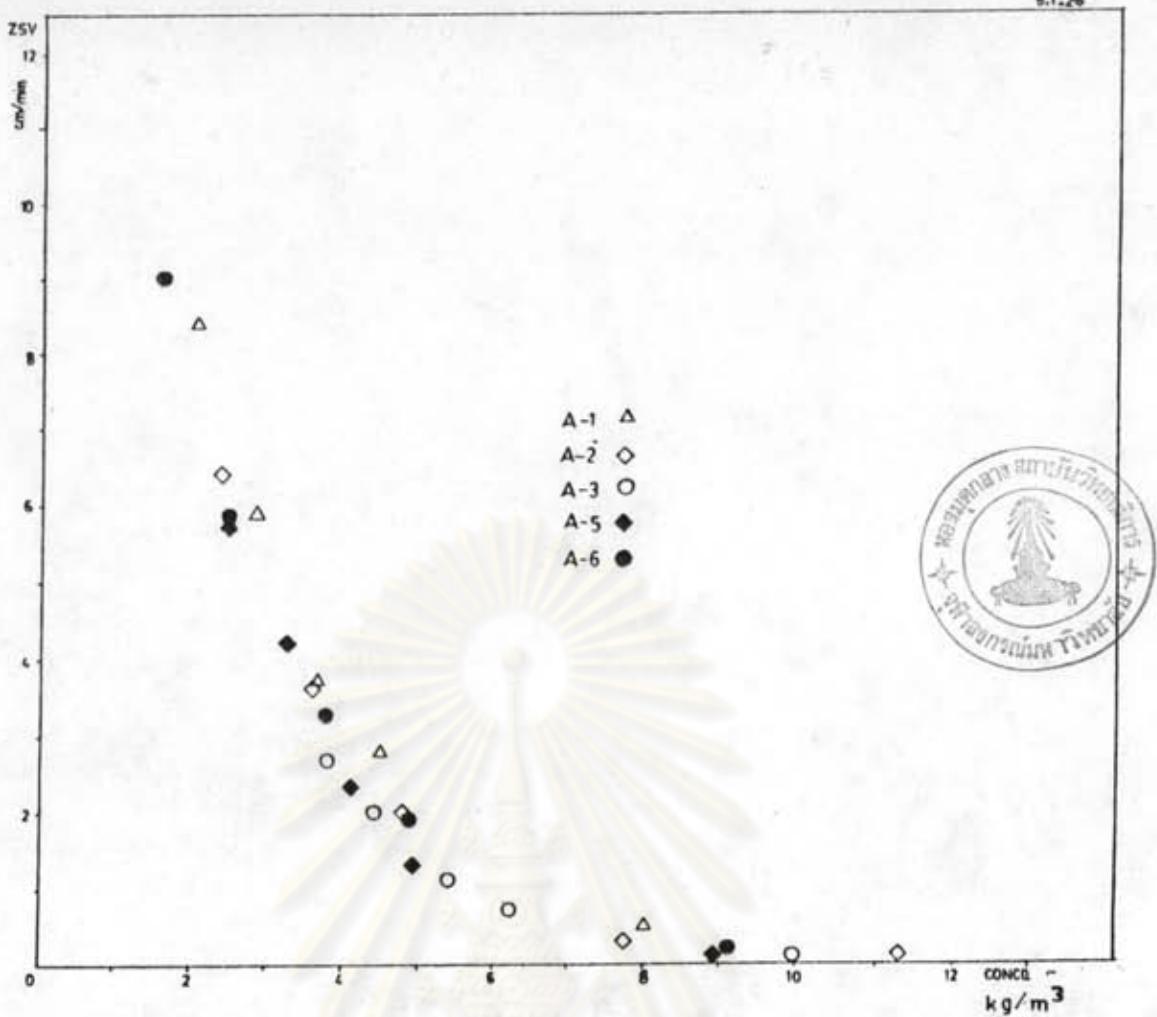
30.12.25



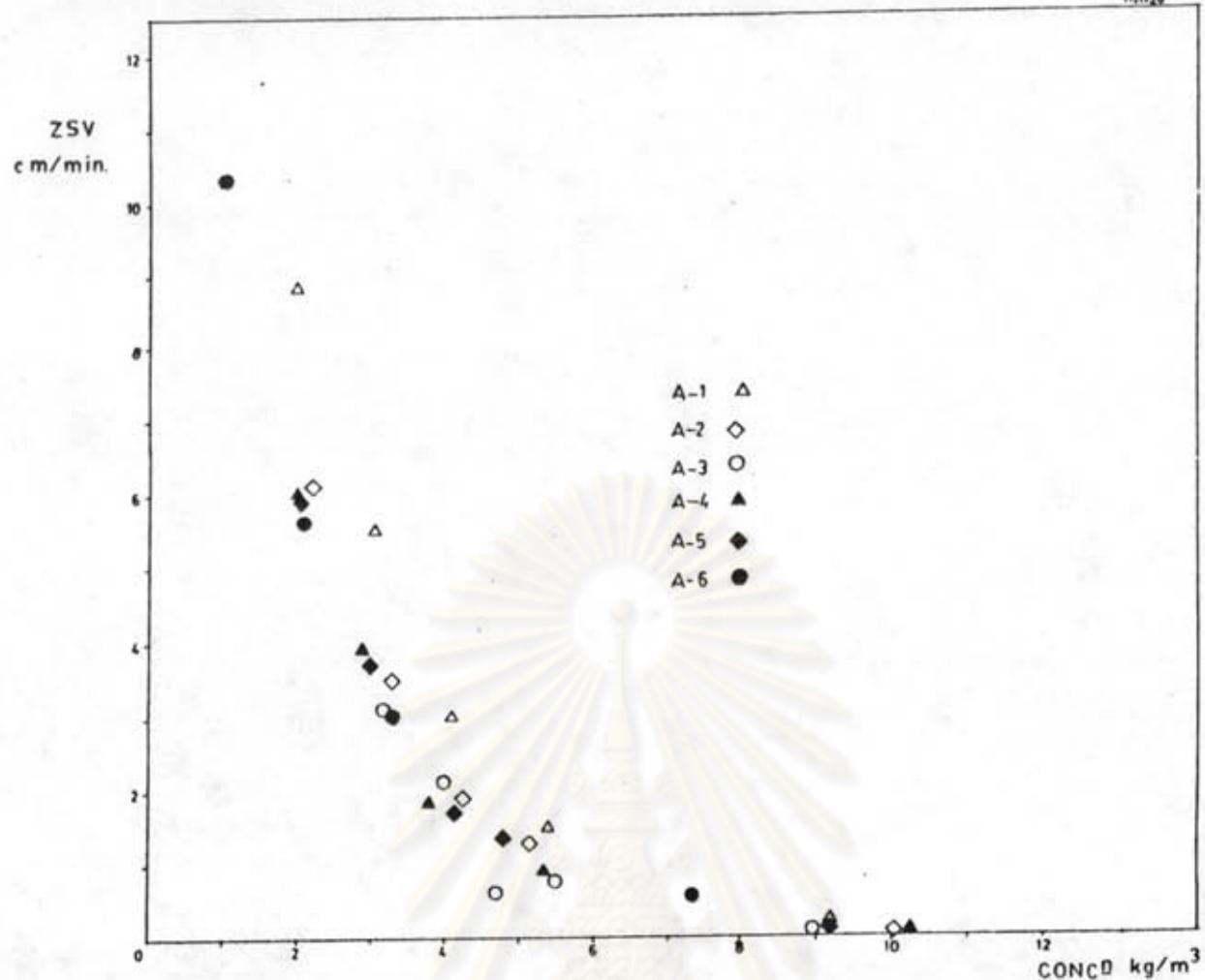


5.1.26

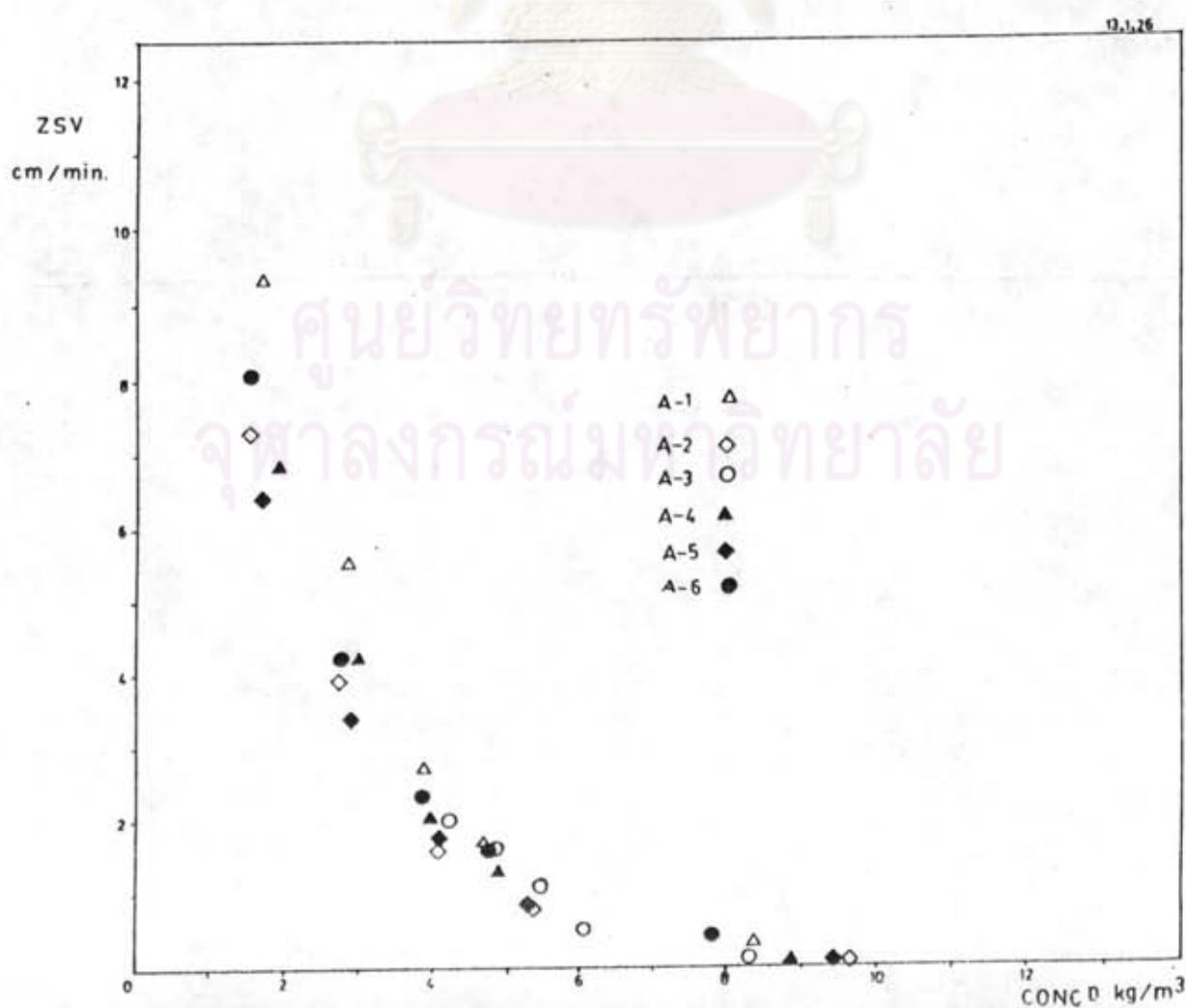




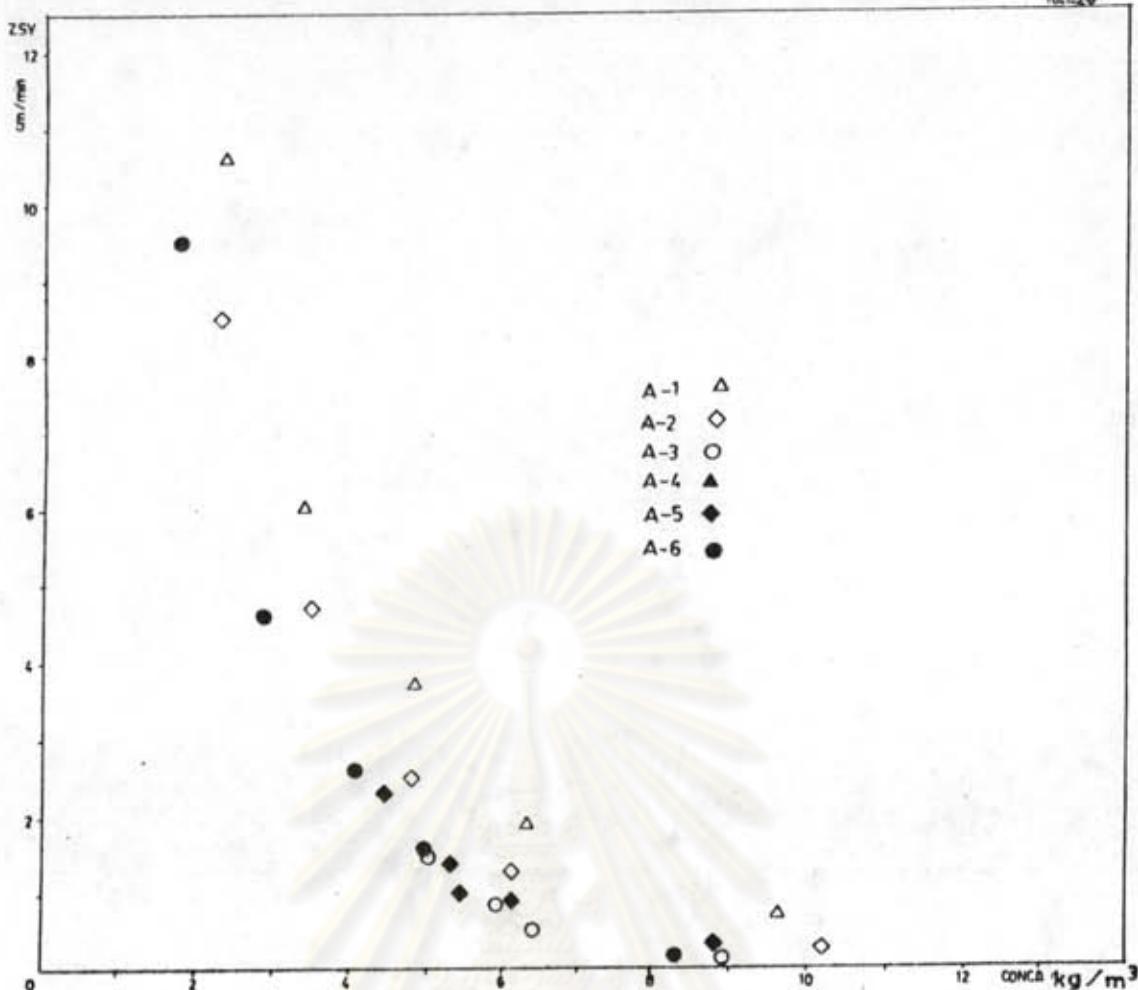
11.1.26



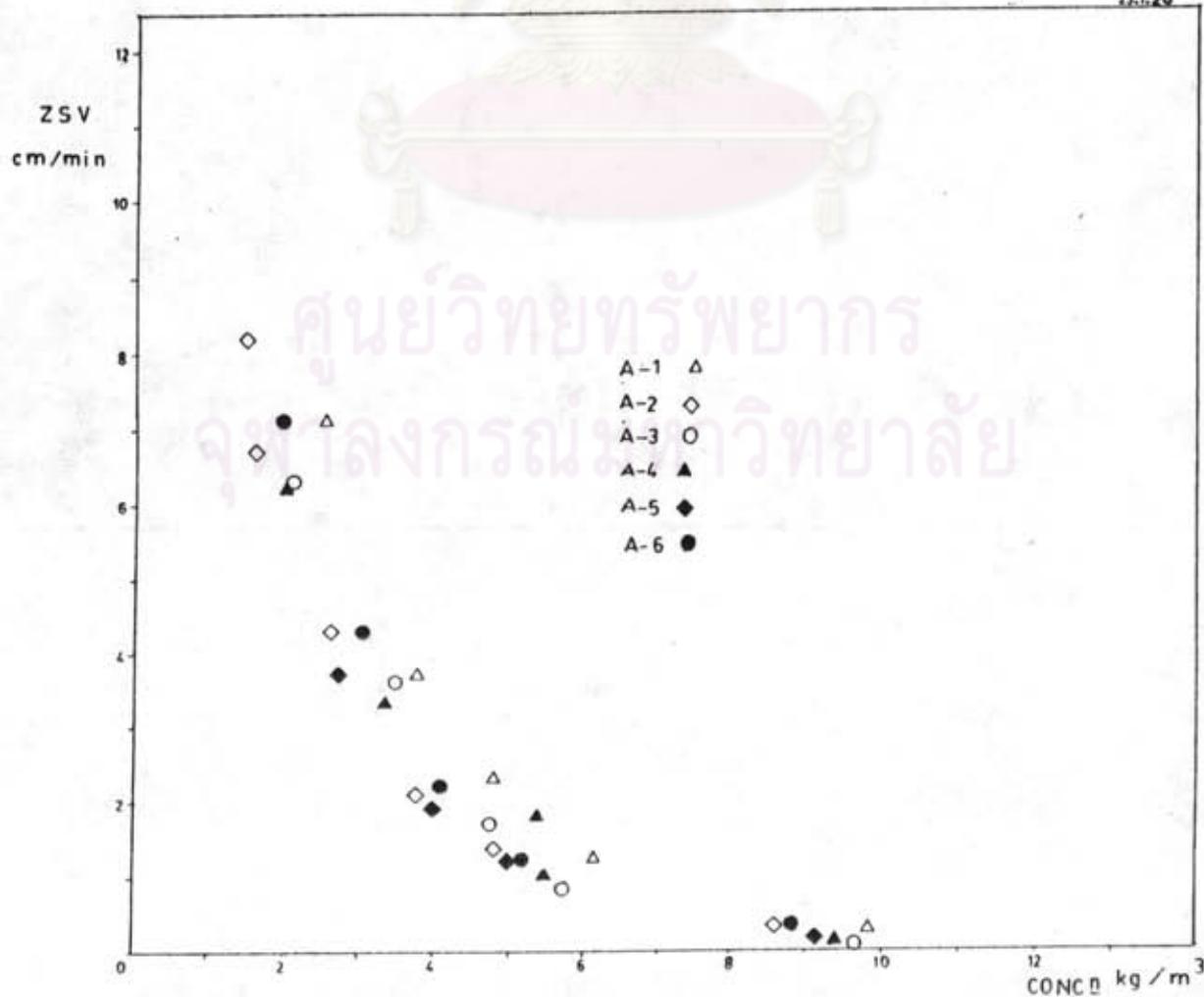
11.1.26



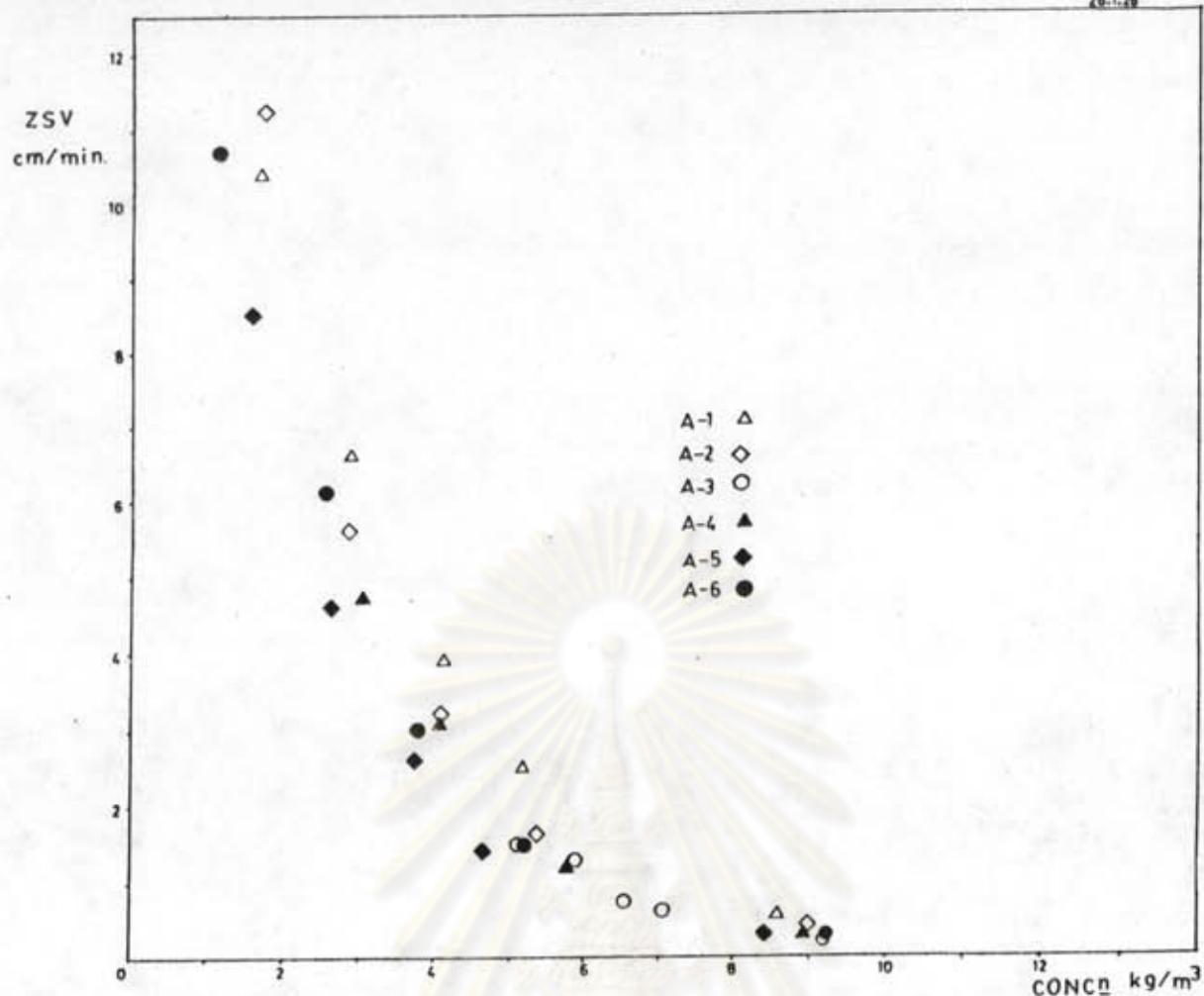
10.1.26



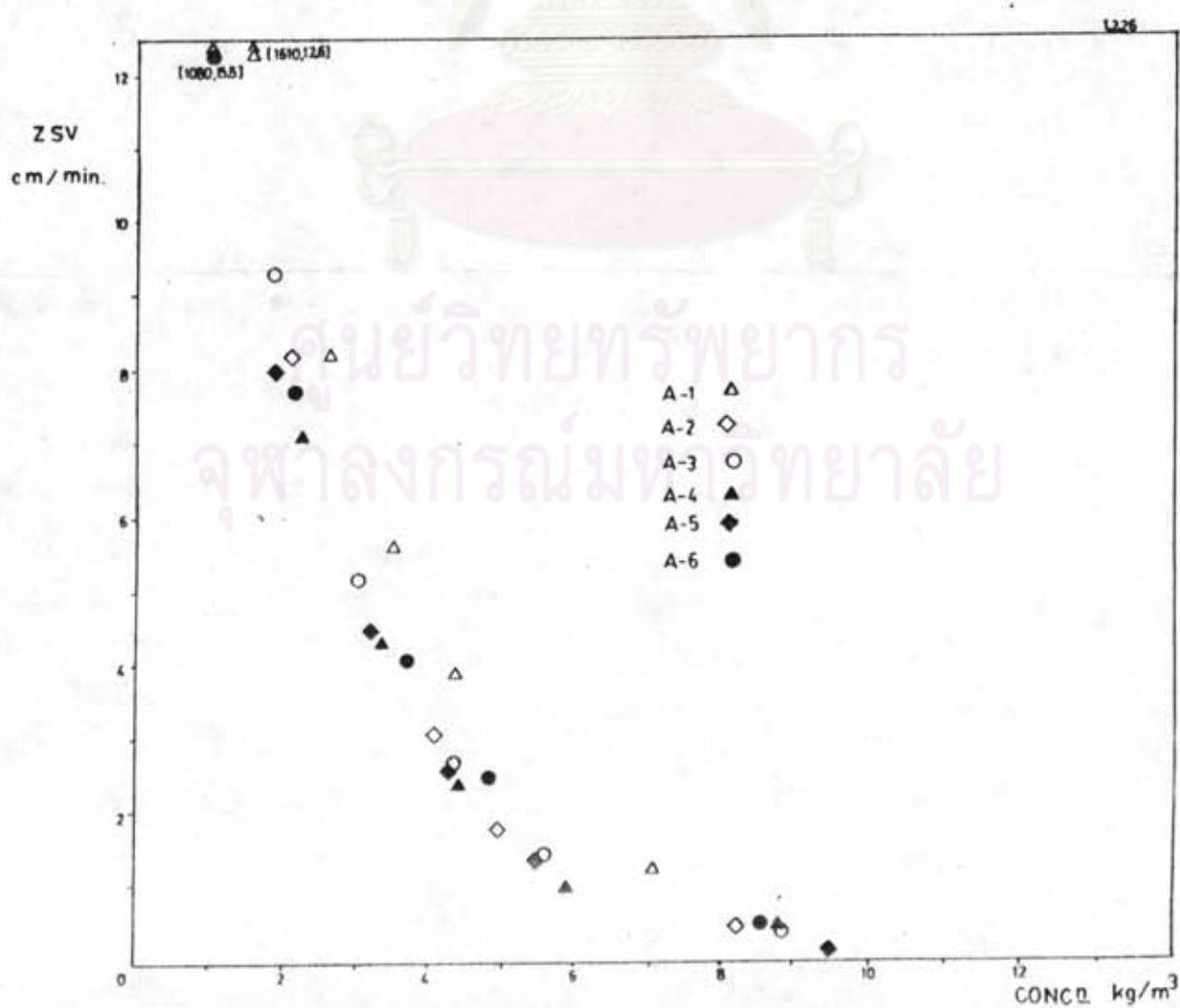
22.1.26



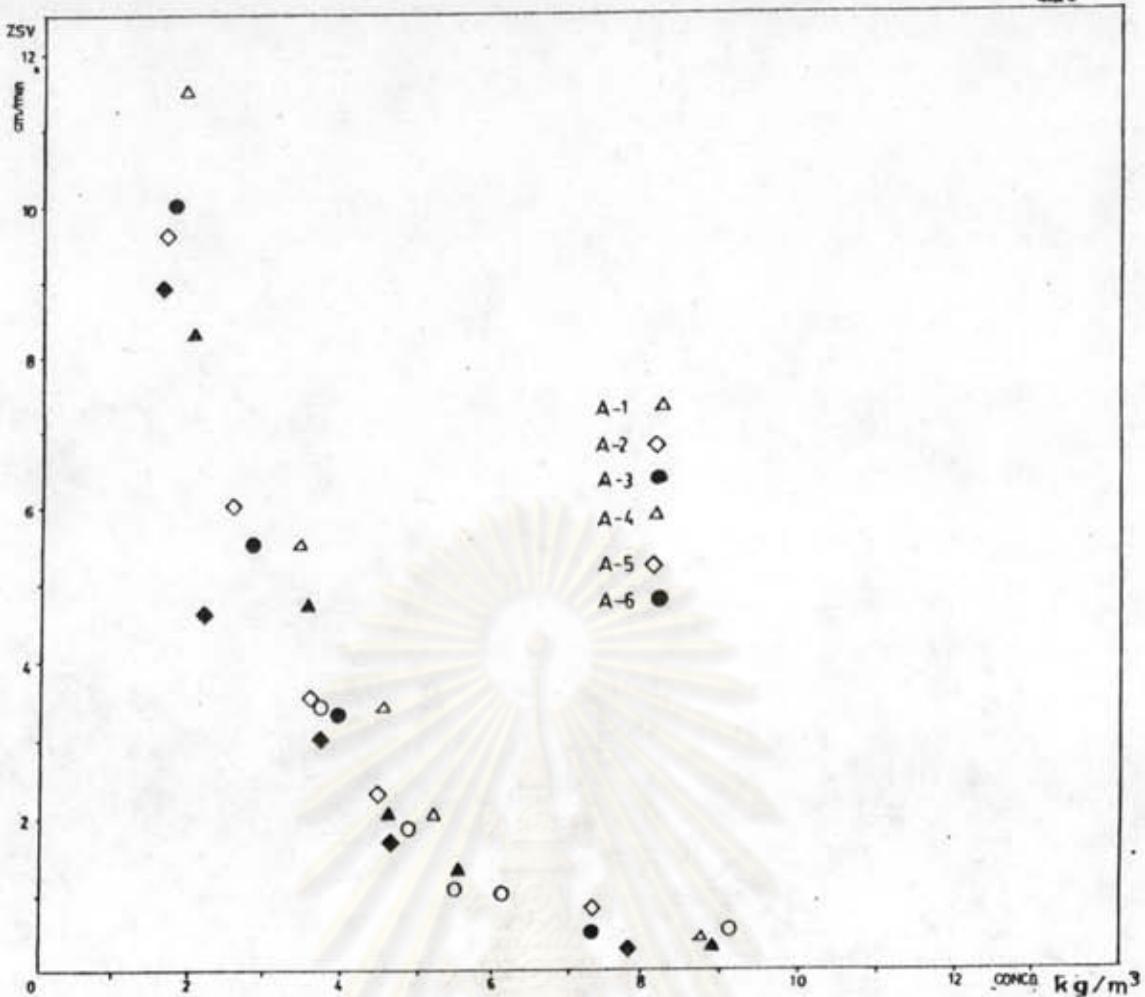
26.1.26



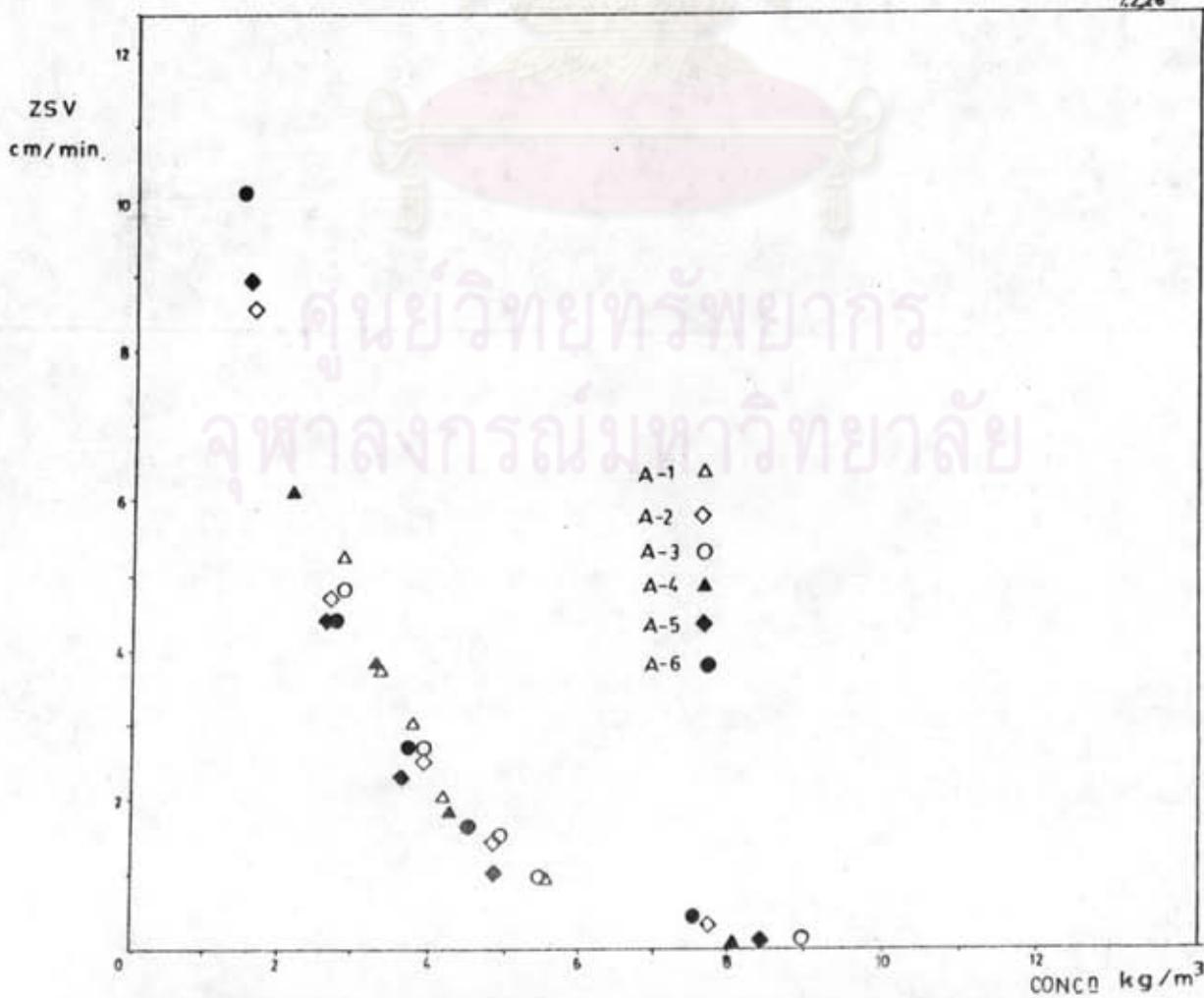
12.26



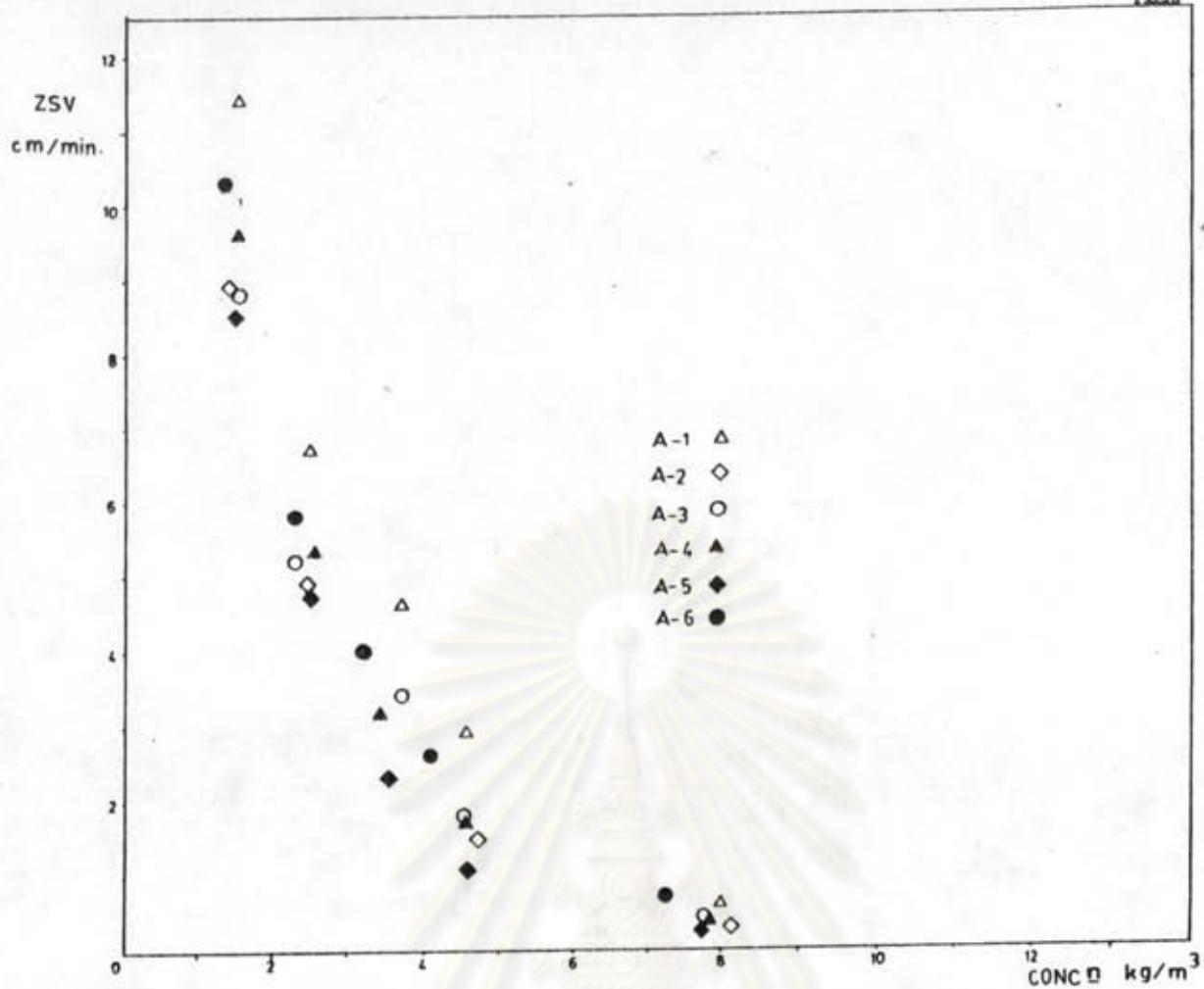
4.2.26



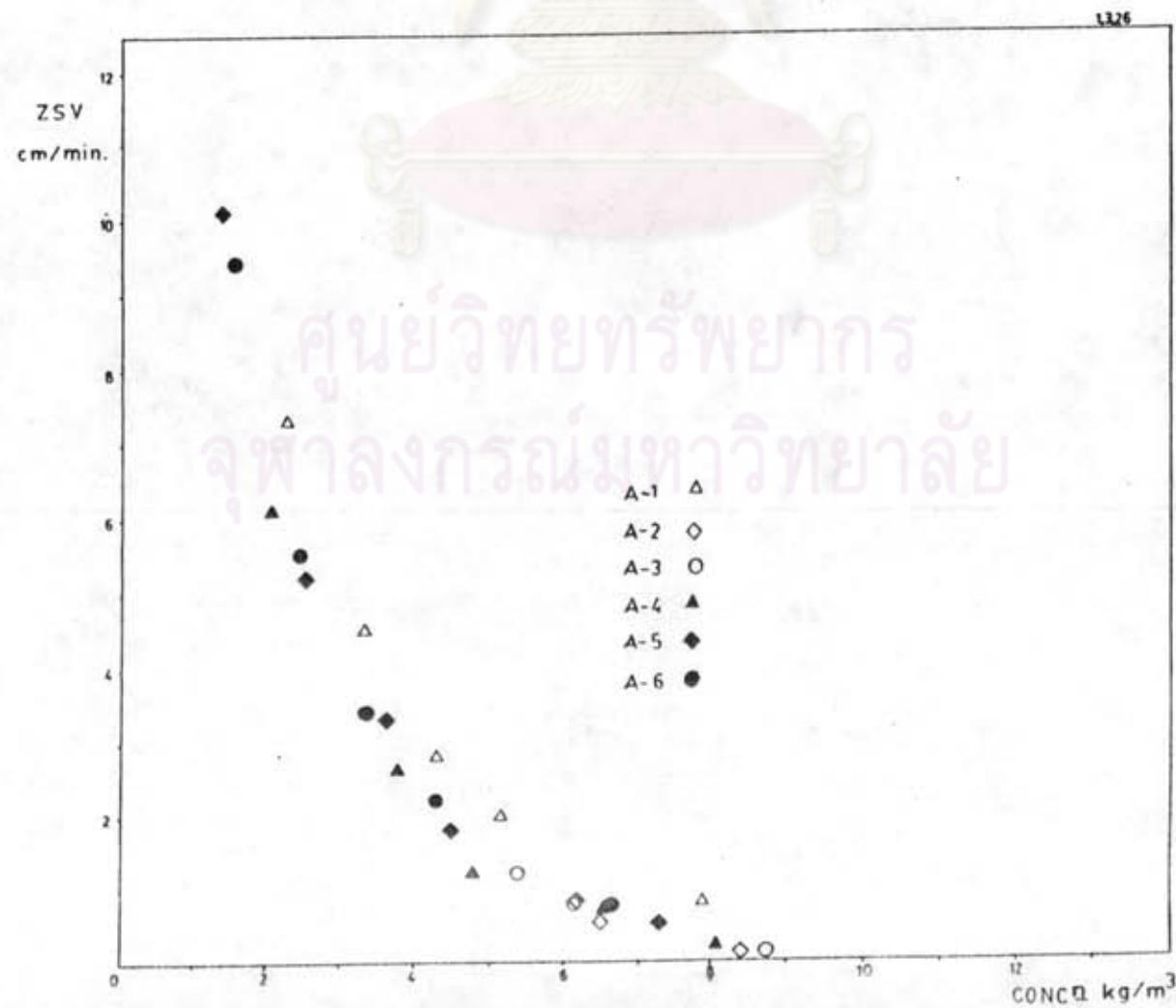
7.2.26

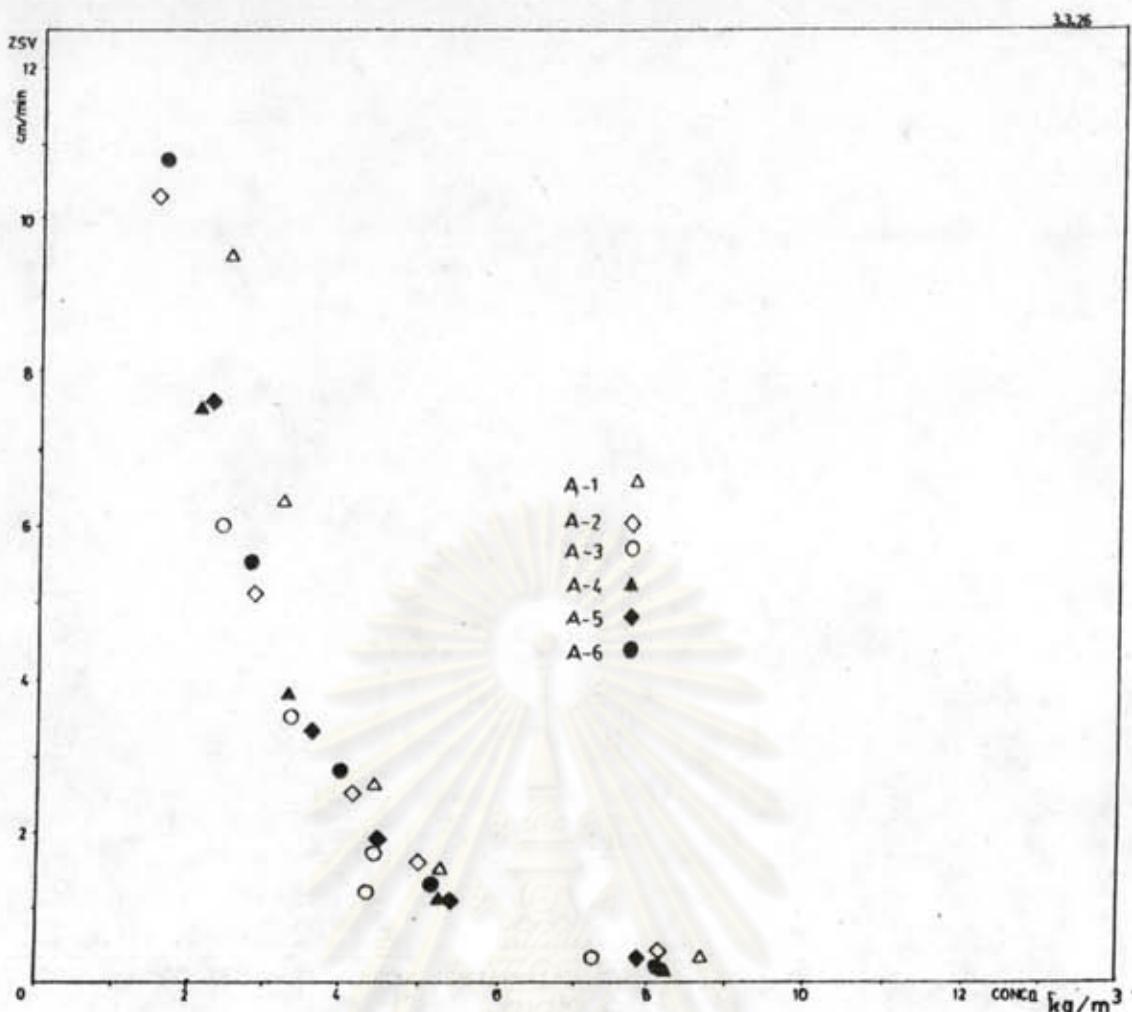


23226

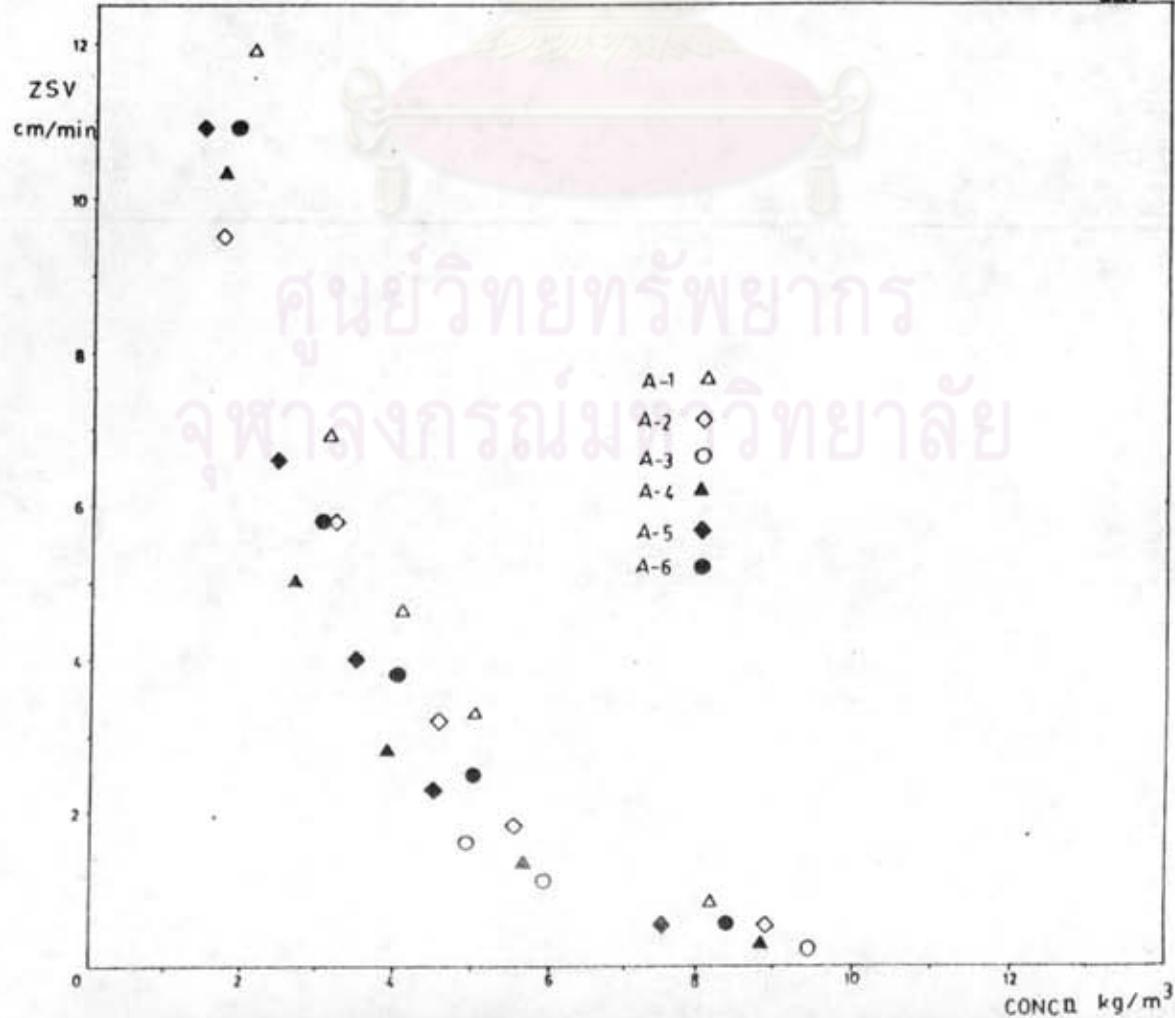


1326





33.26

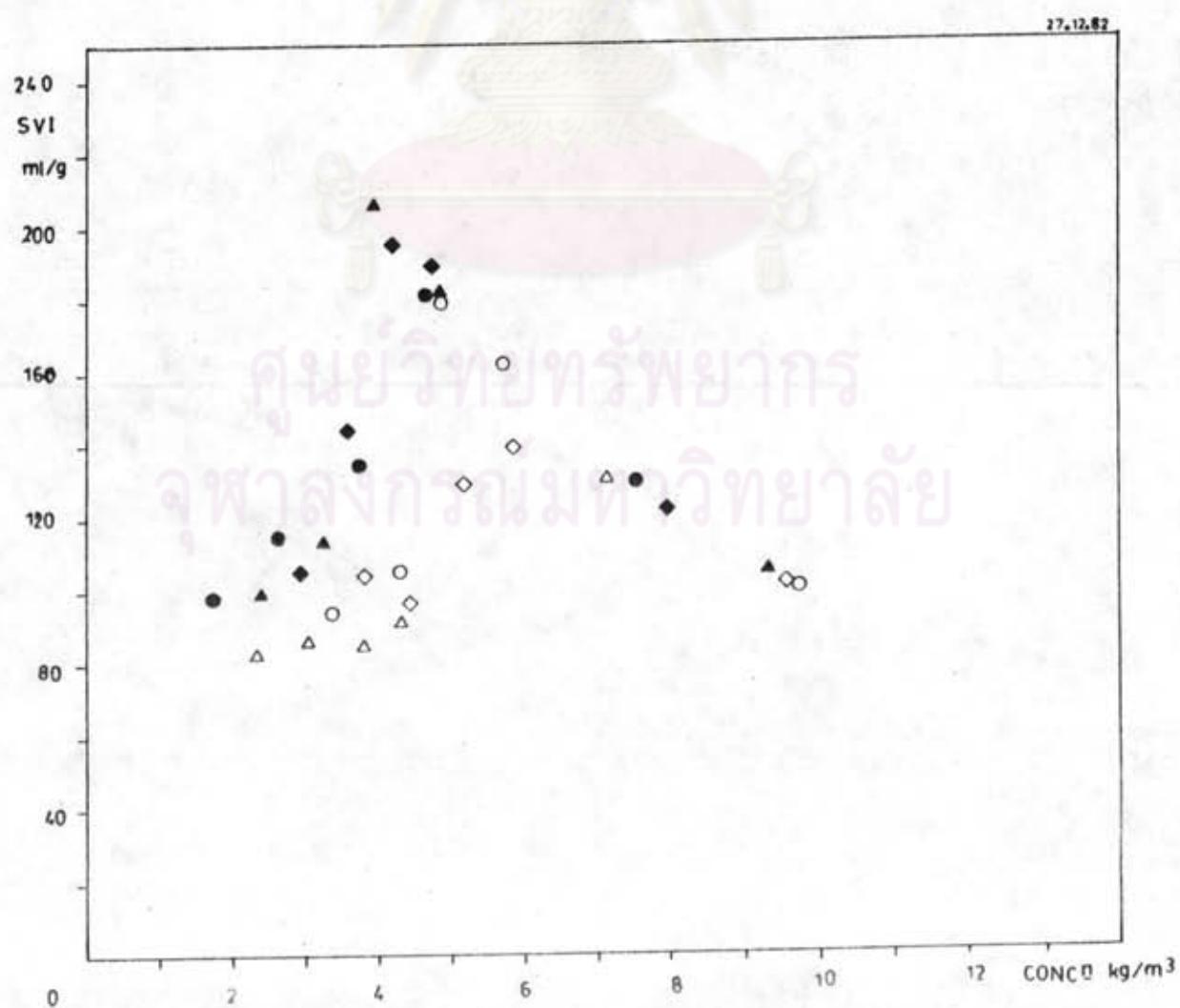
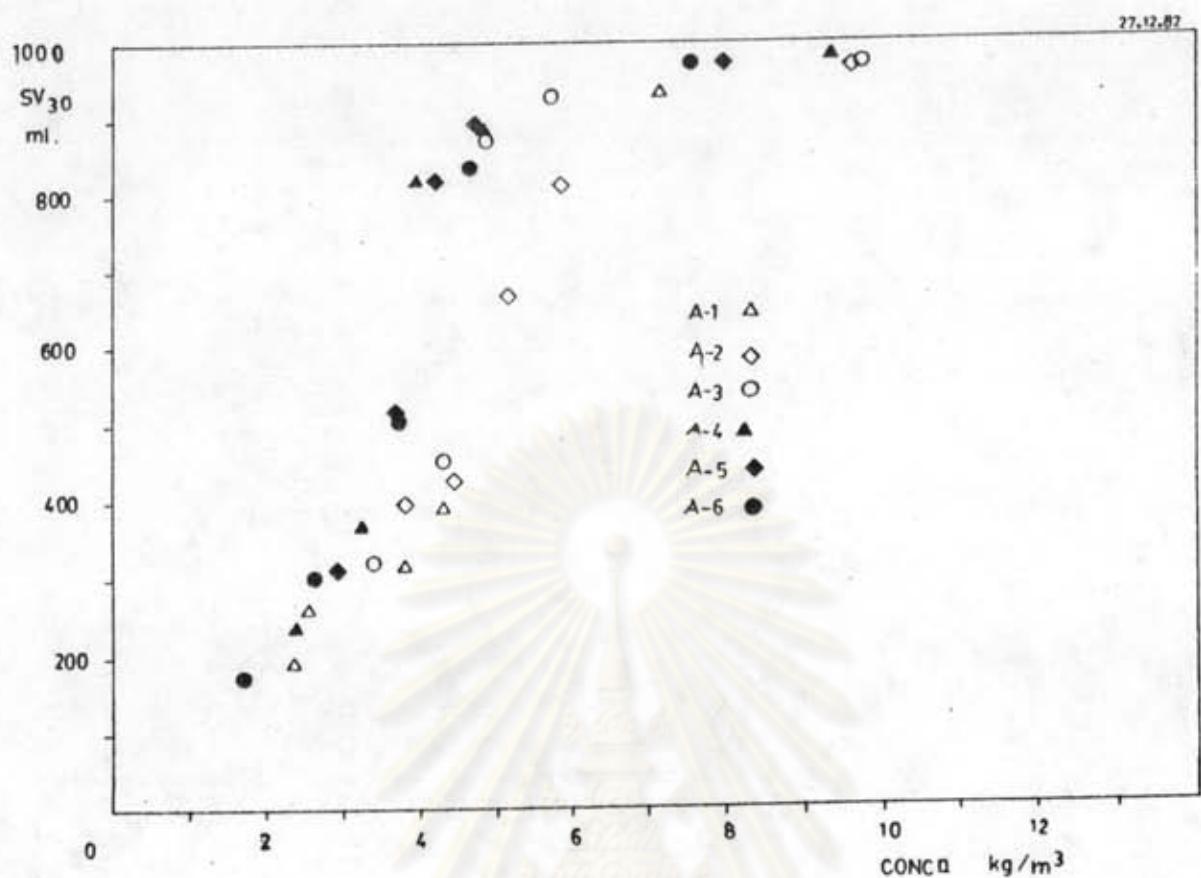


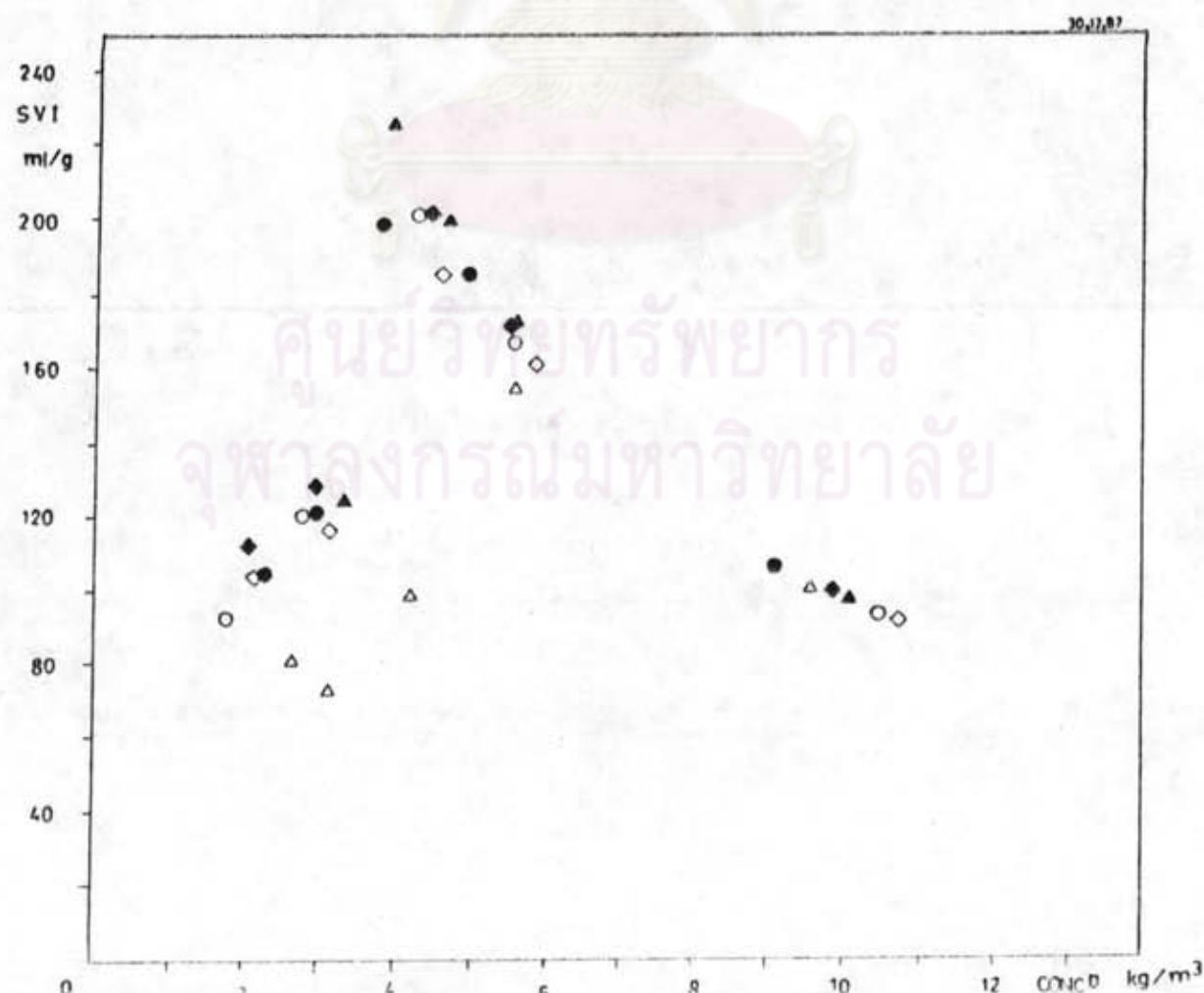
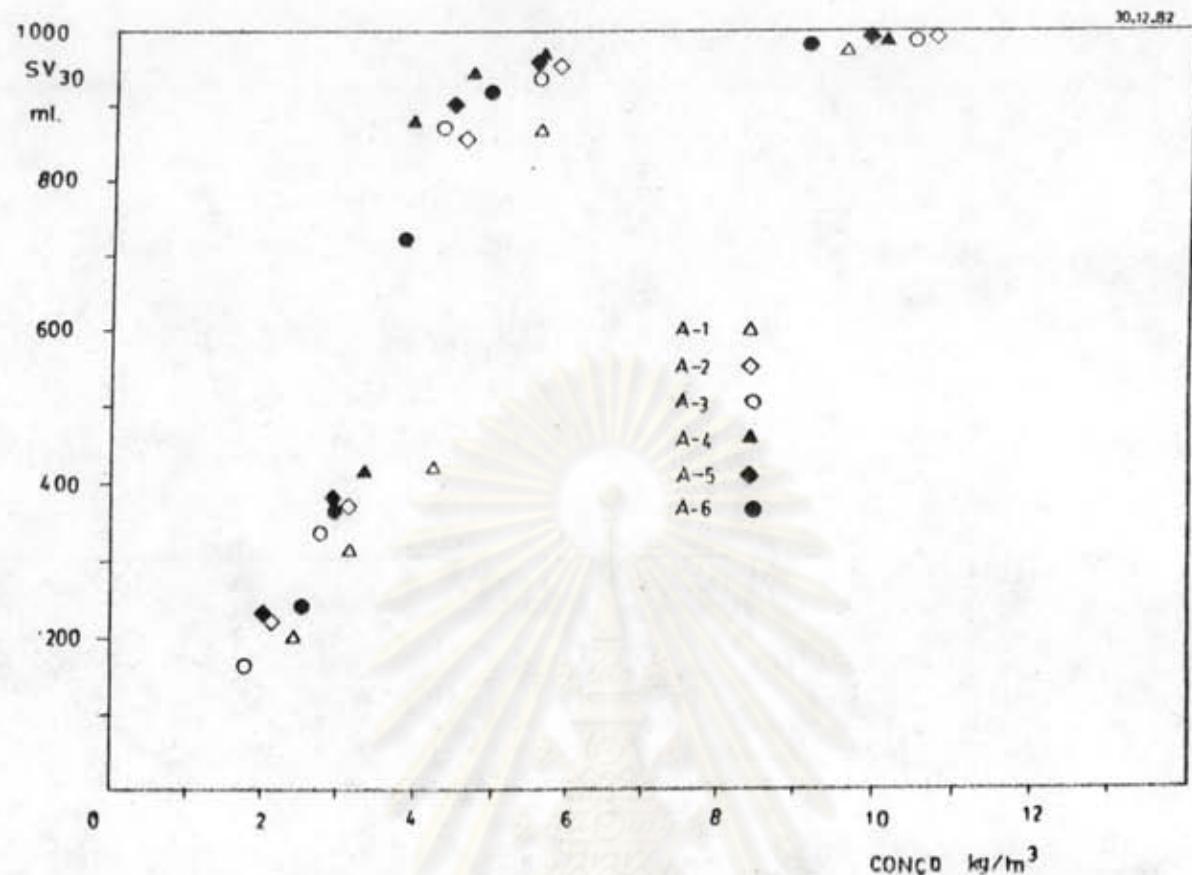


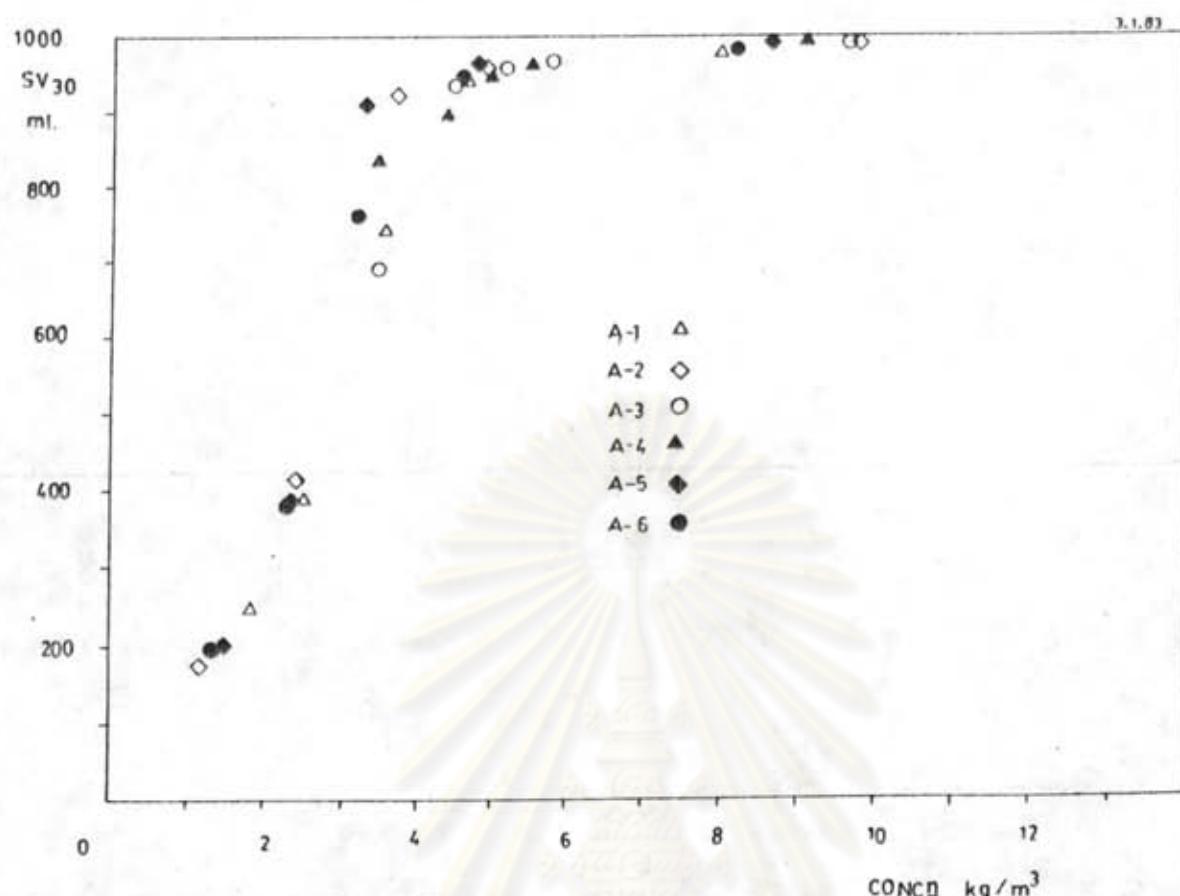
ภาคผนวก ๔

ภาพถ่ายปืนมาตรฐานระดับโลก เนื่องจากเวลา ๗๐ นาที และภาพถ่ายปืนมาตรฐาน
ระดับโลกที่ความเร็วขั้นต่ำ ๆ

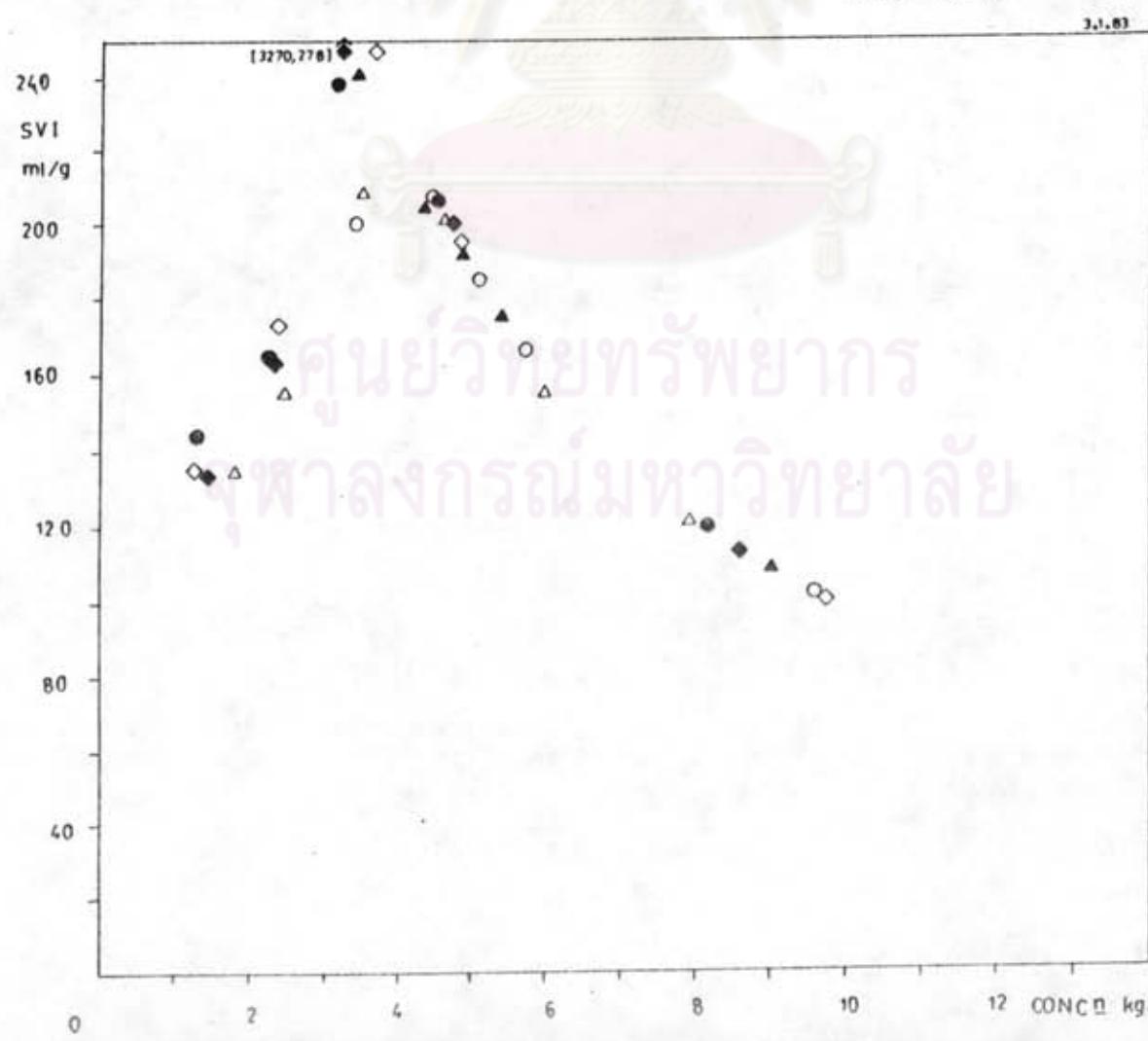
ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

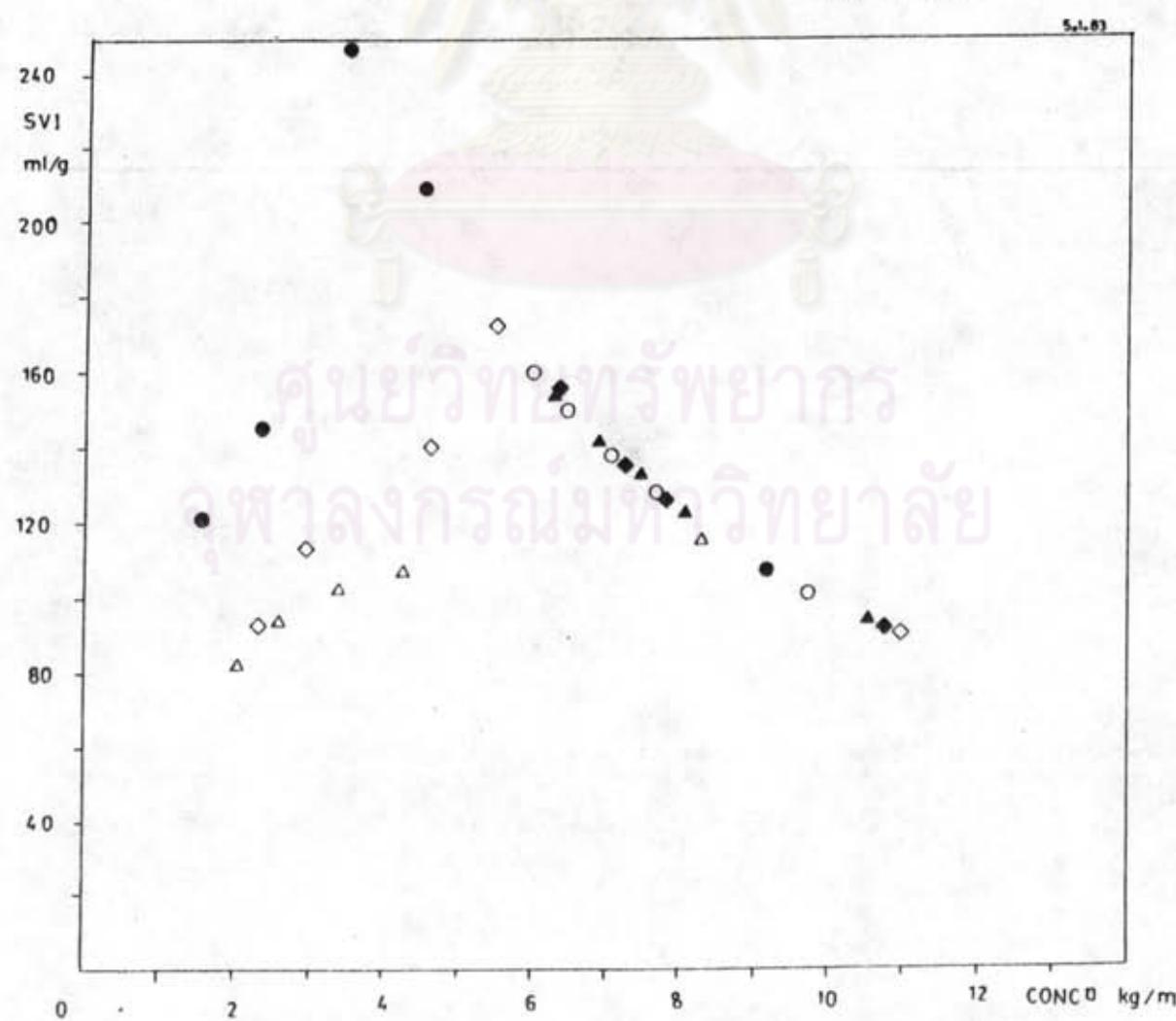
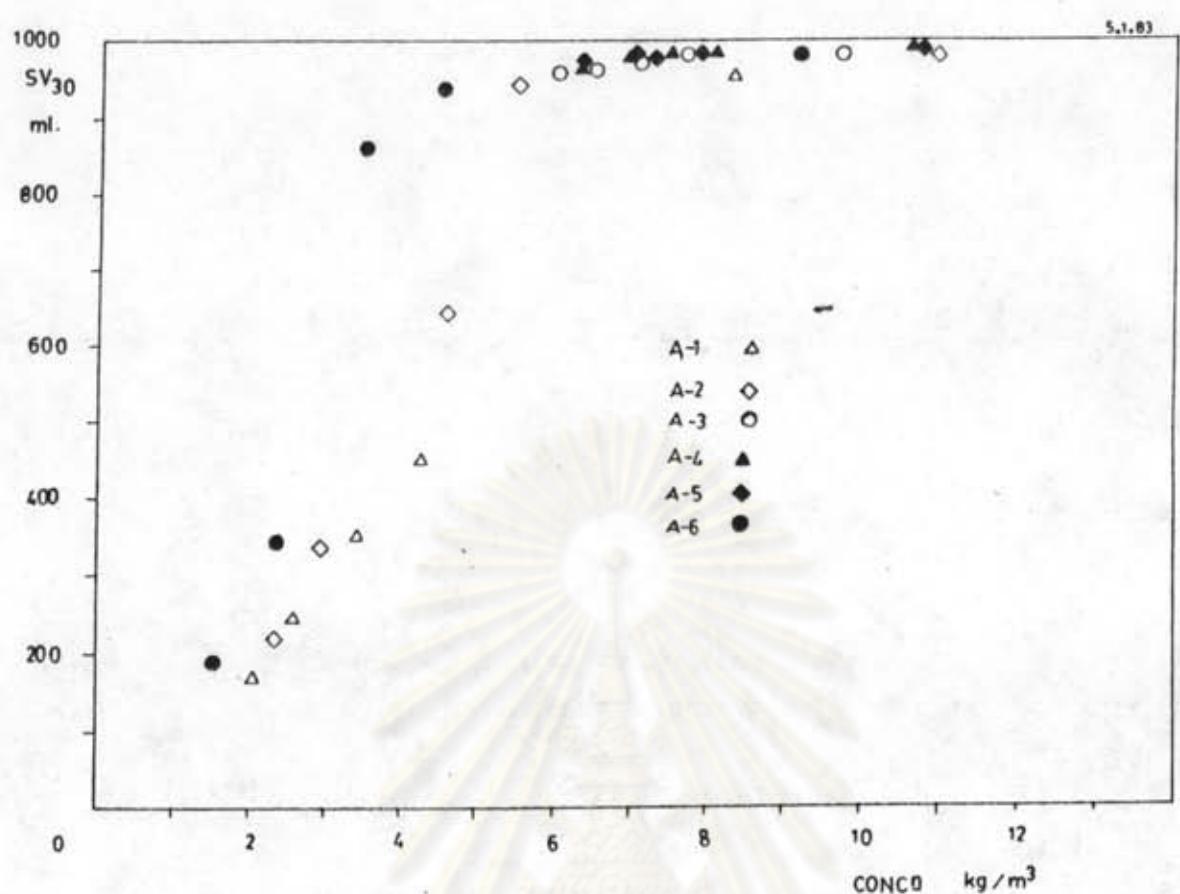




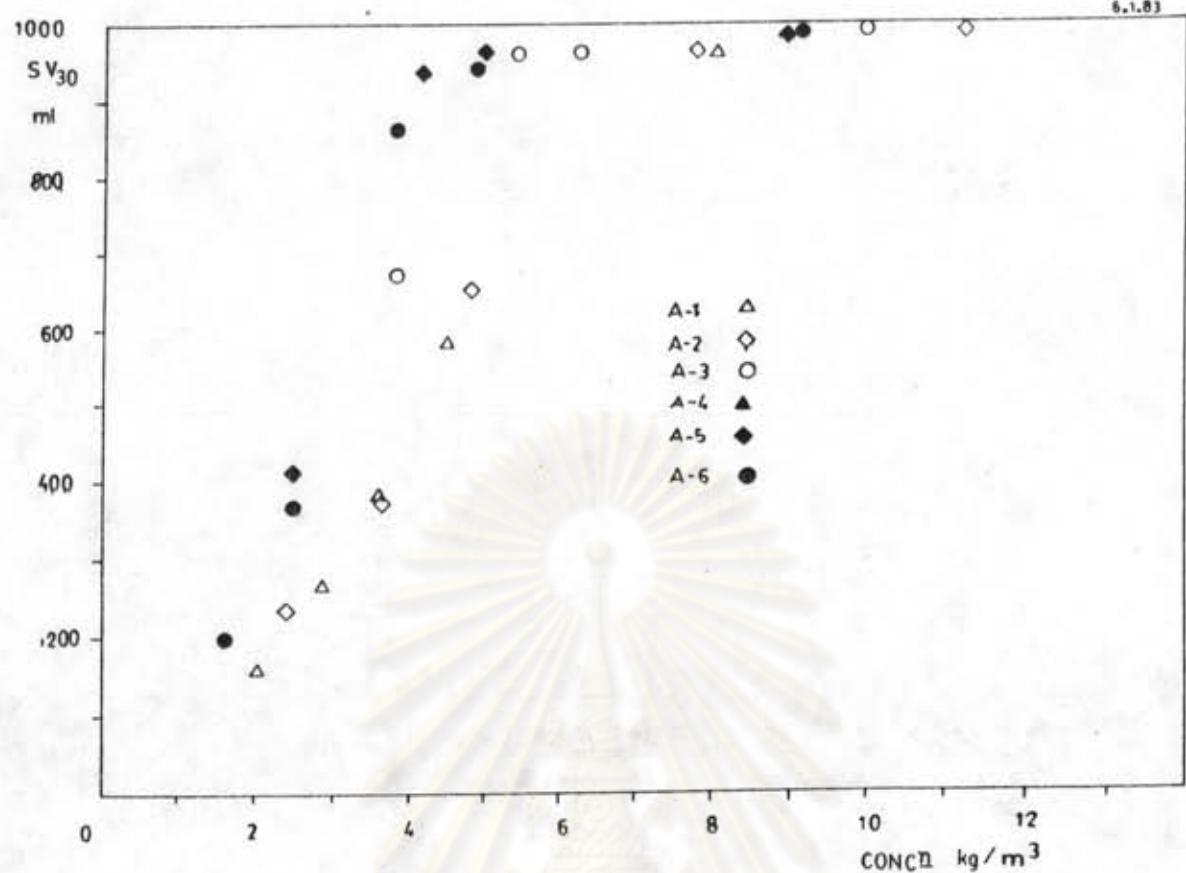


3.1.83

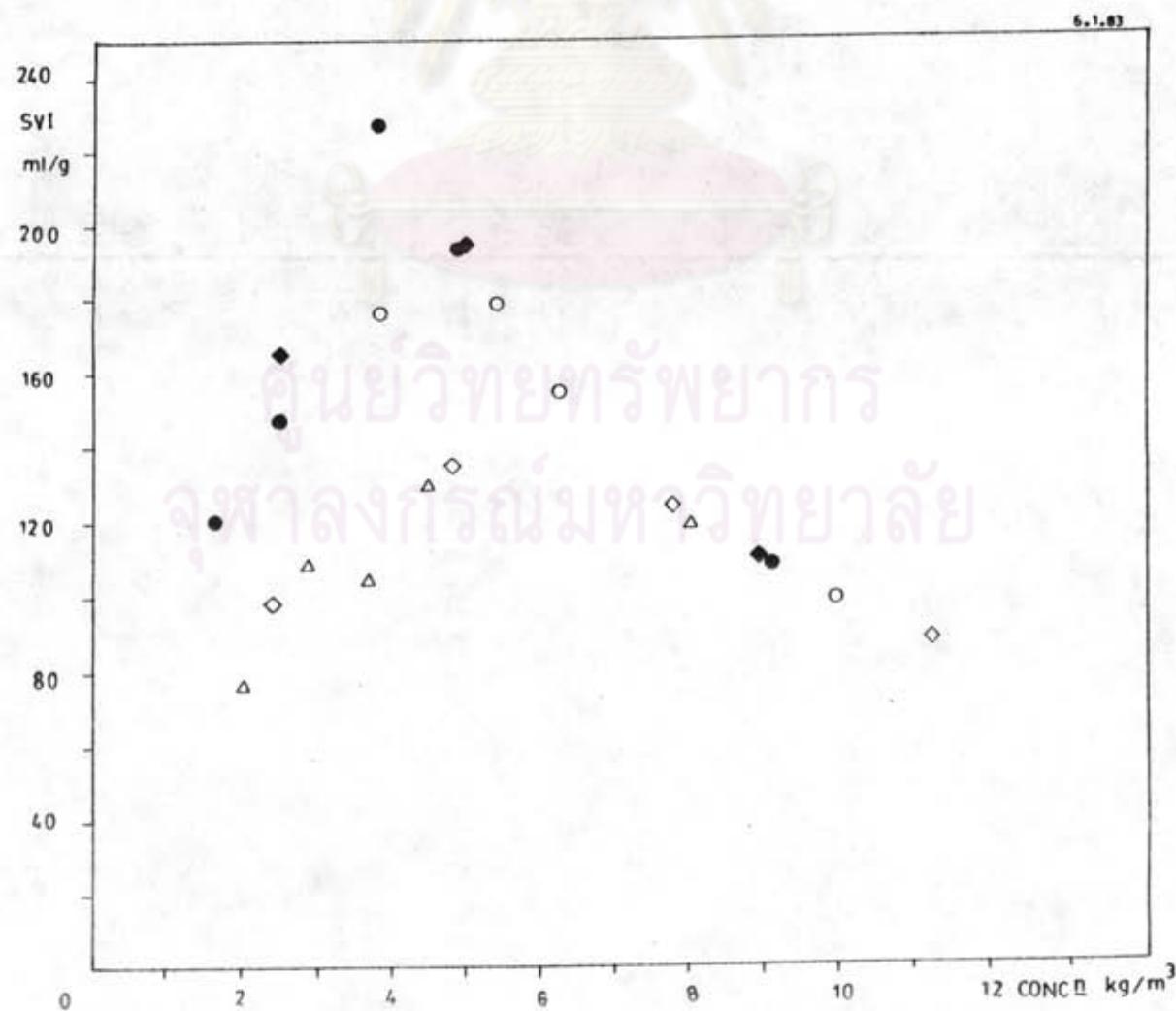




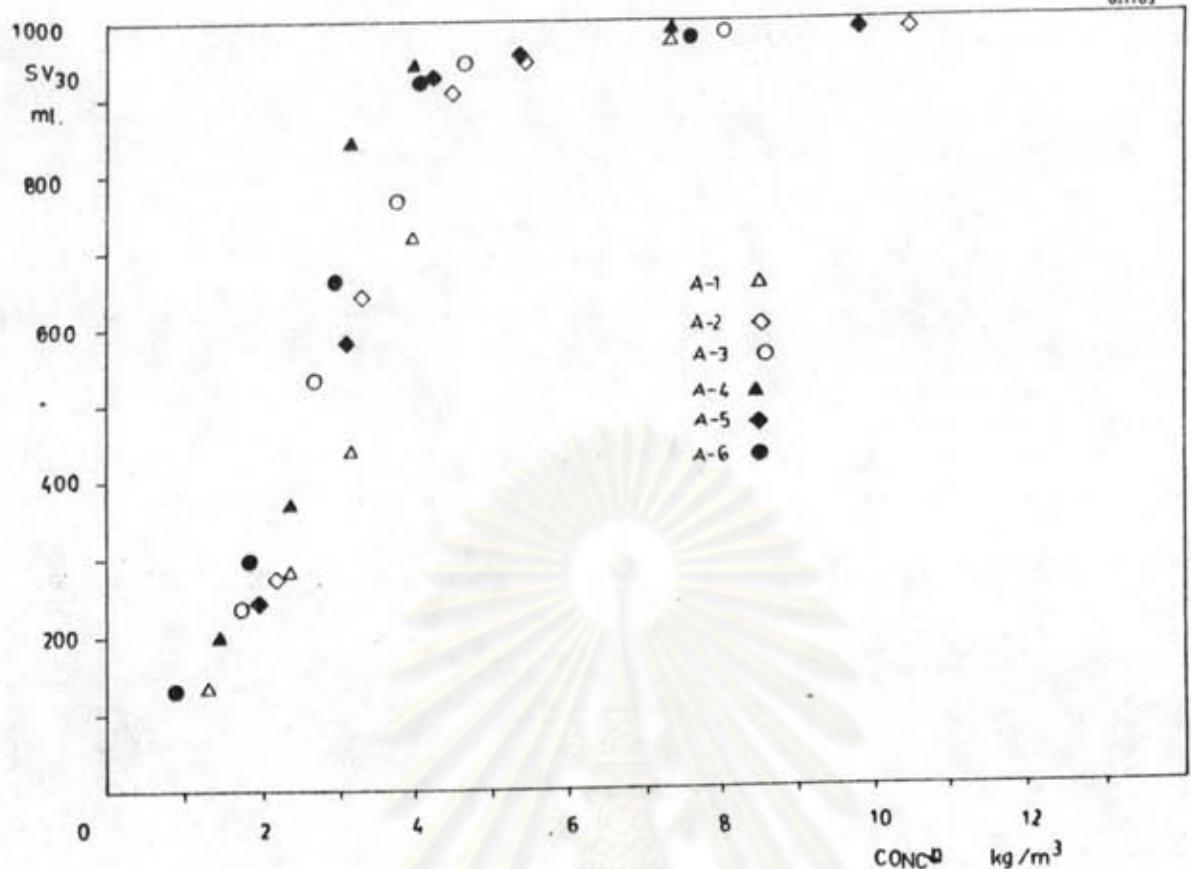
6.1.83



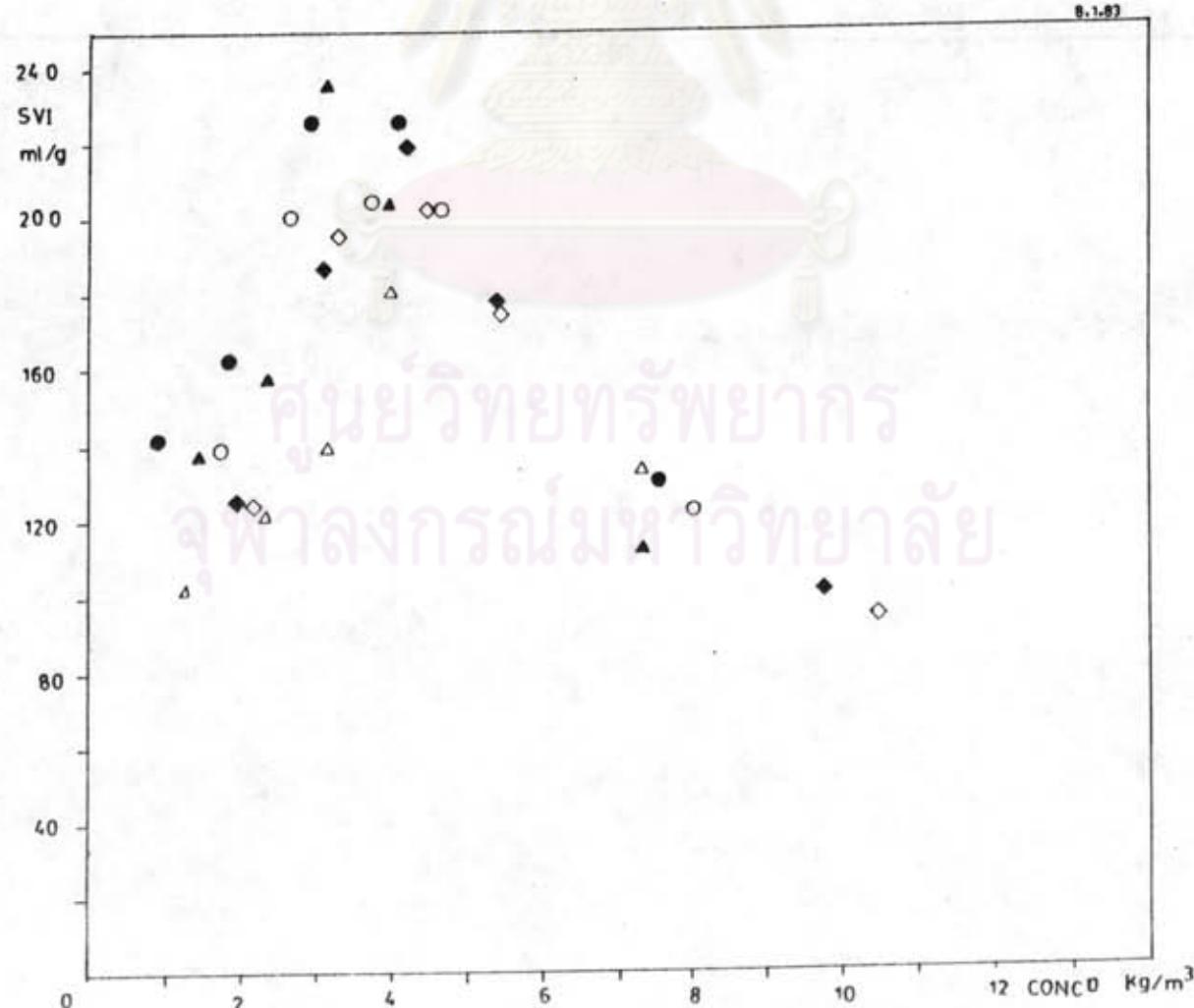
6.1.83

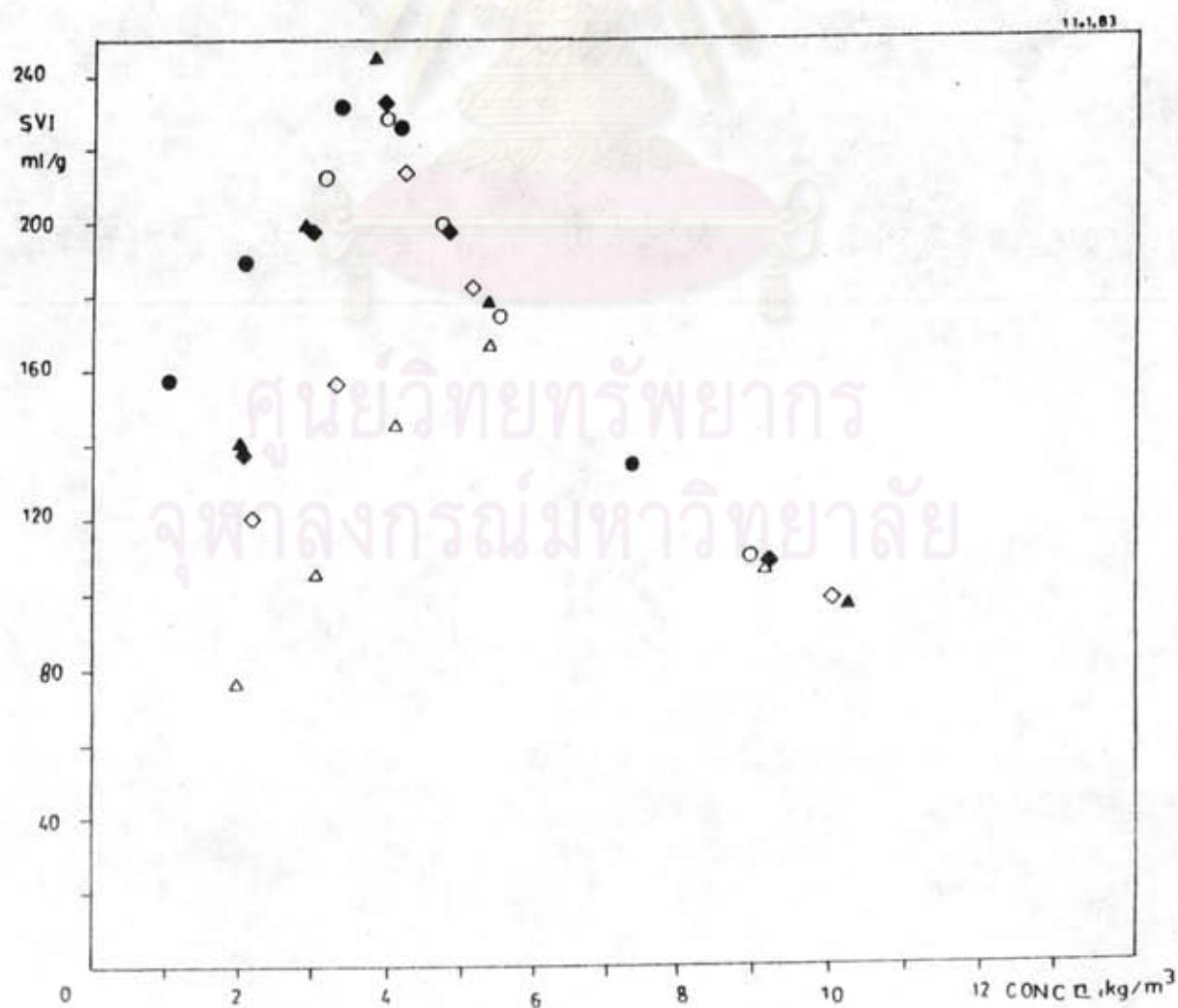
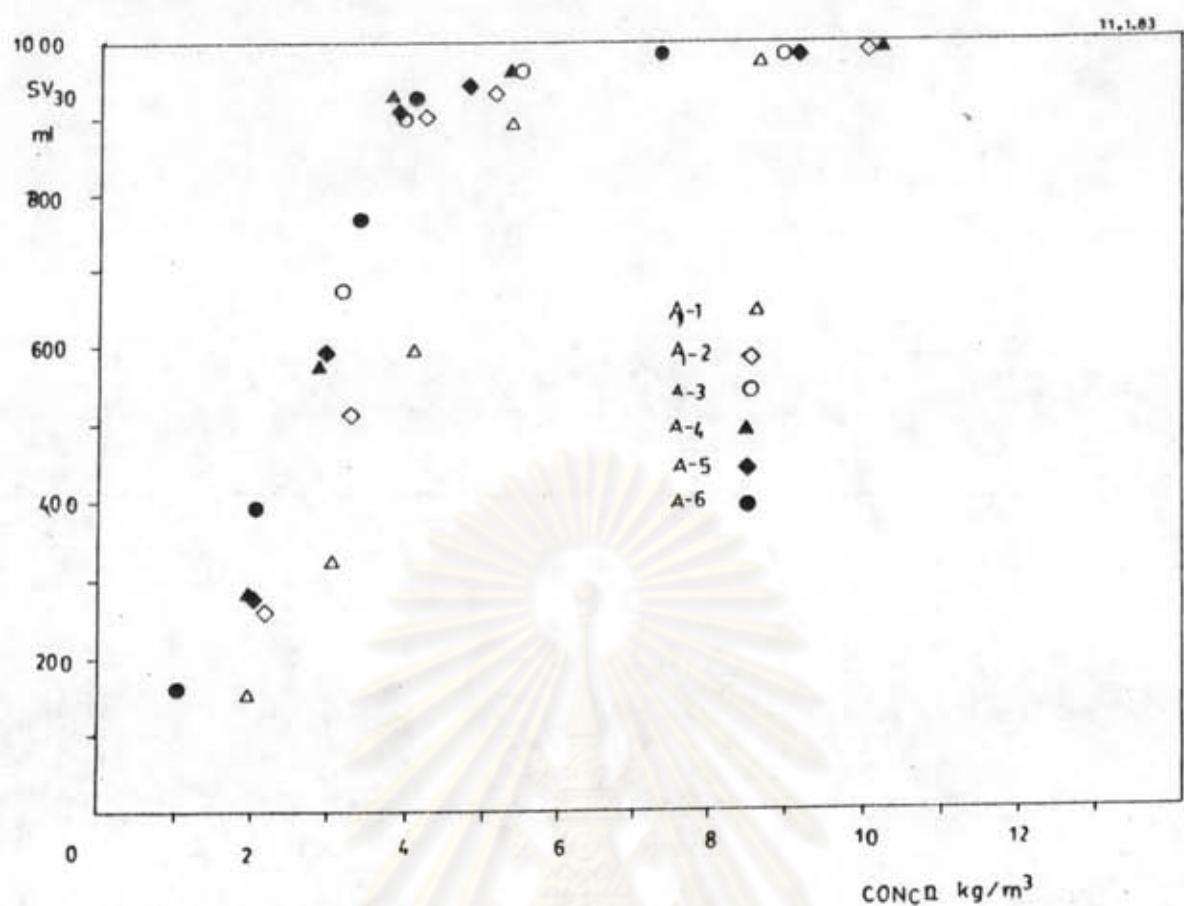


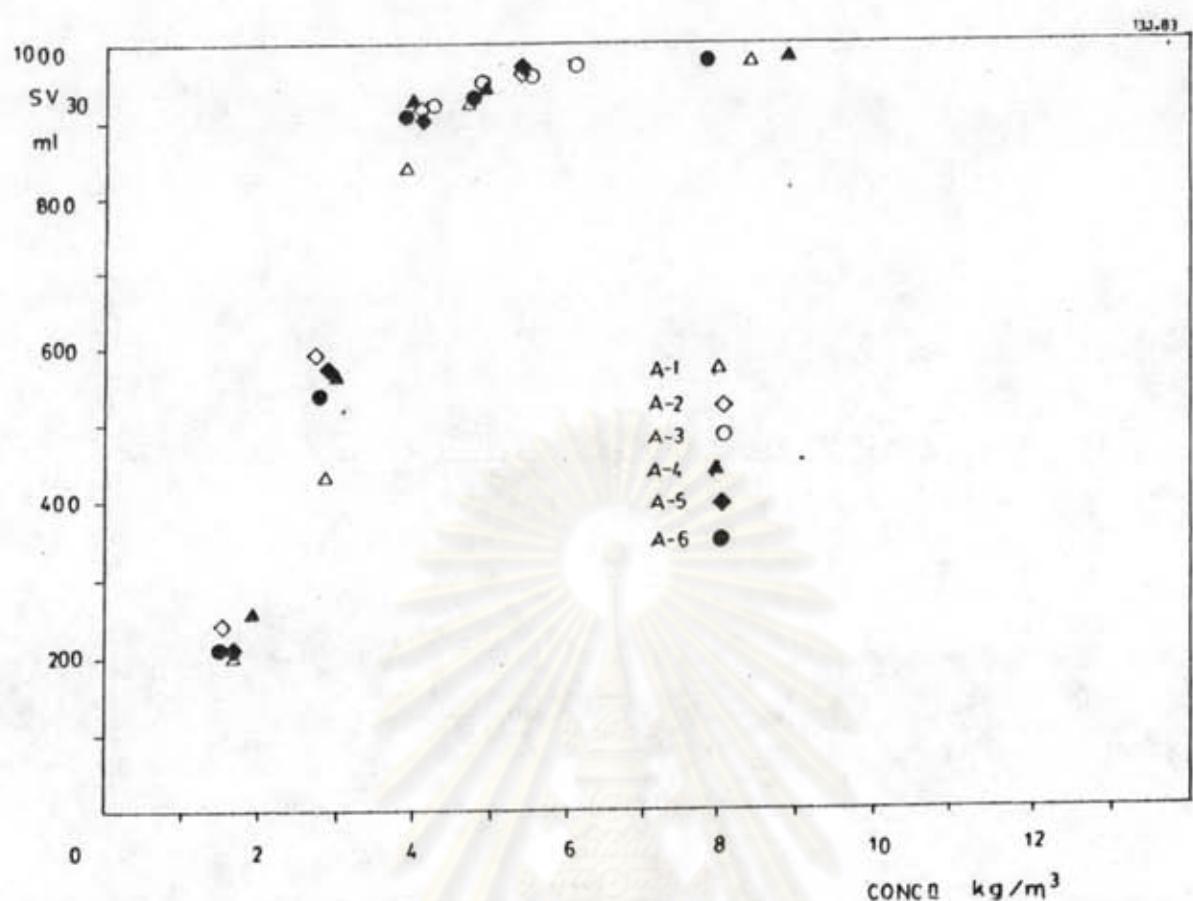
8.1.83



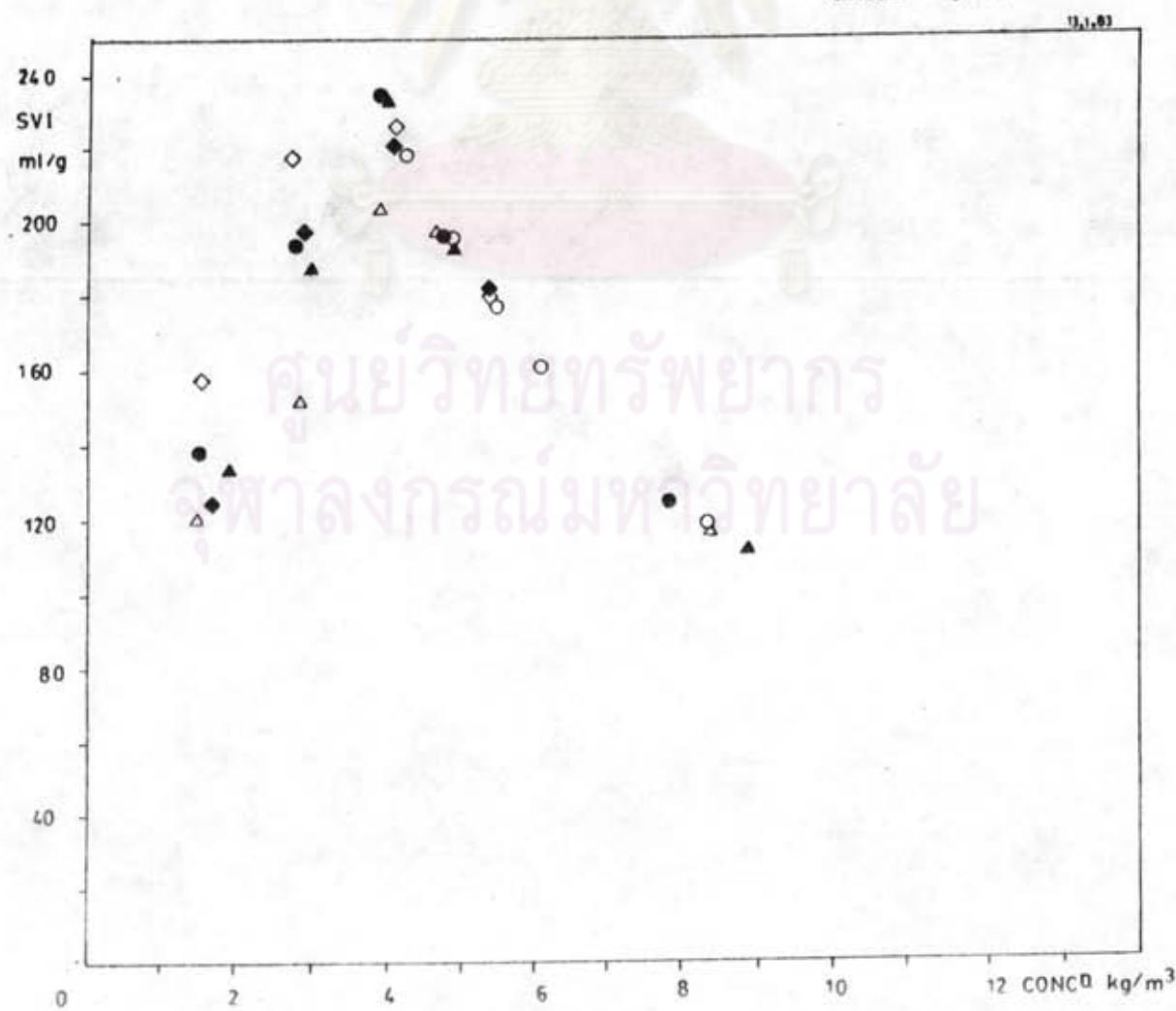
8.1.83





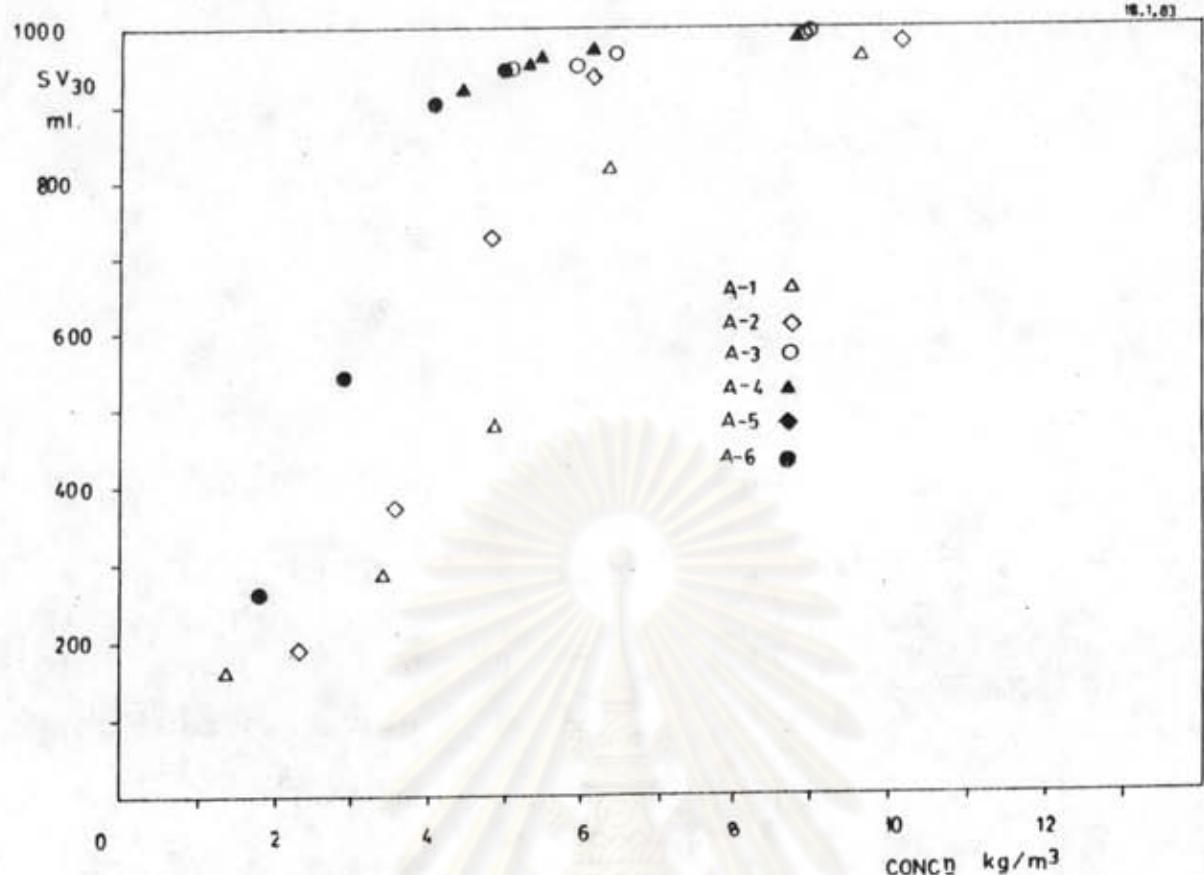


13.1.83

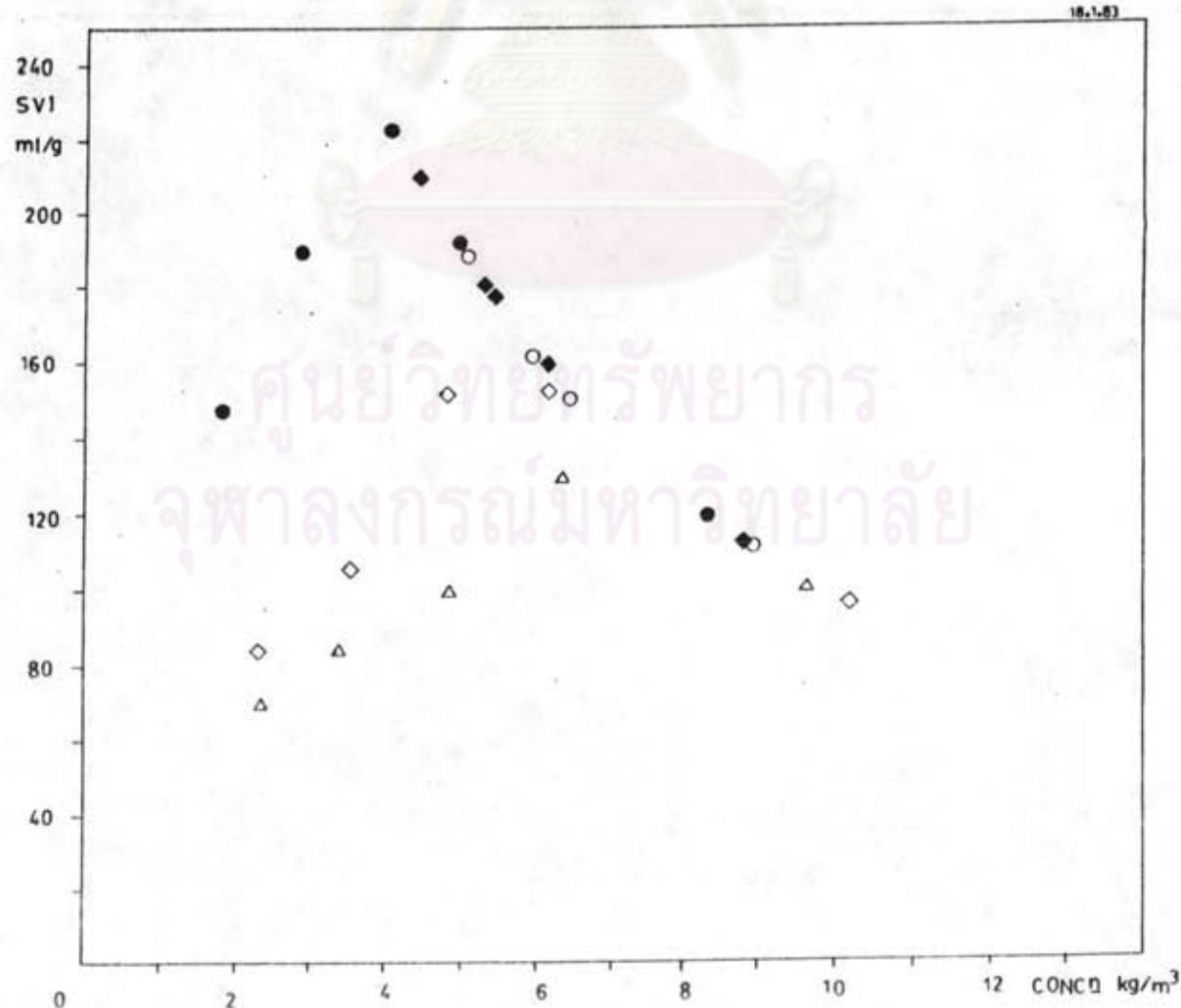


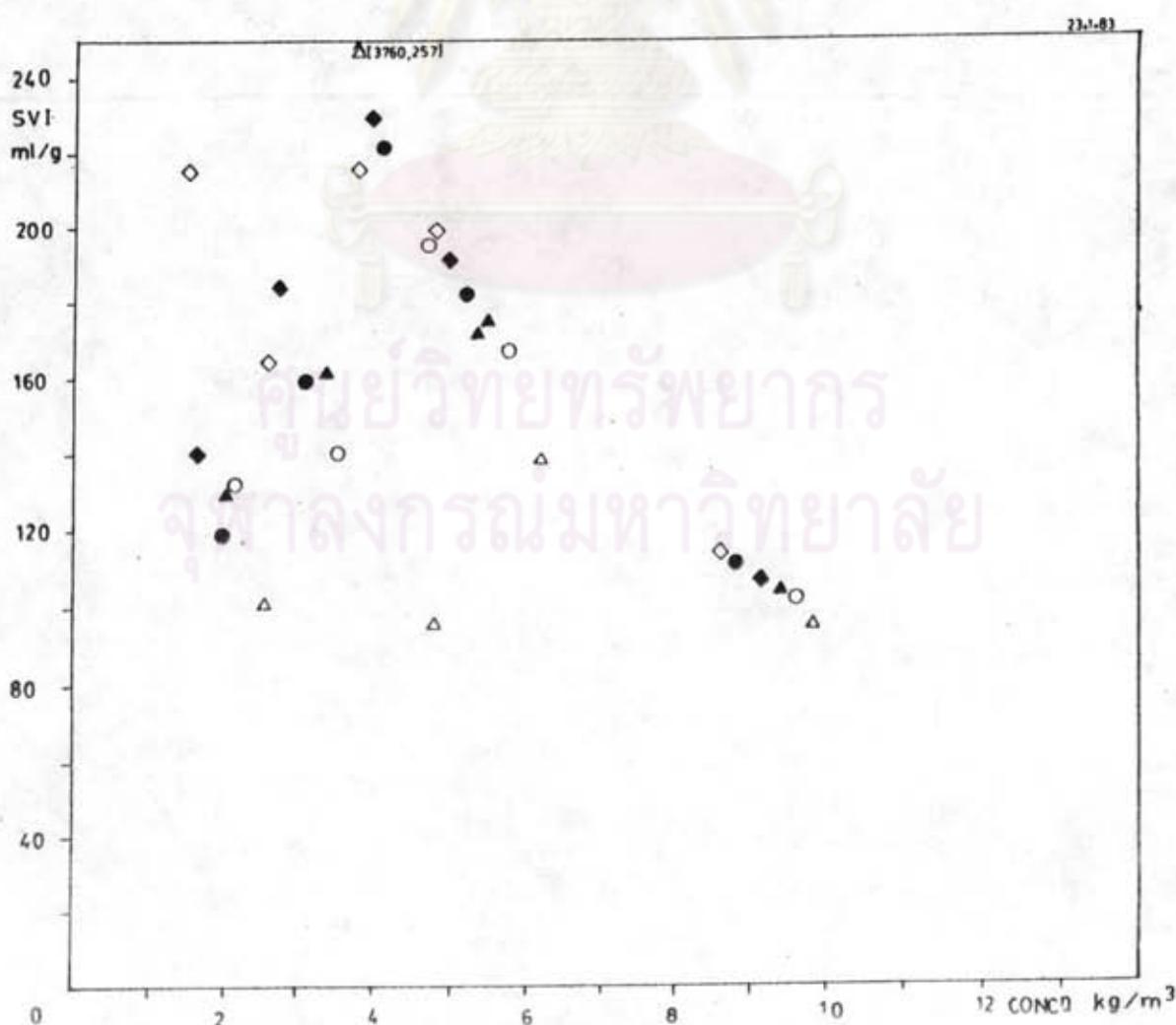
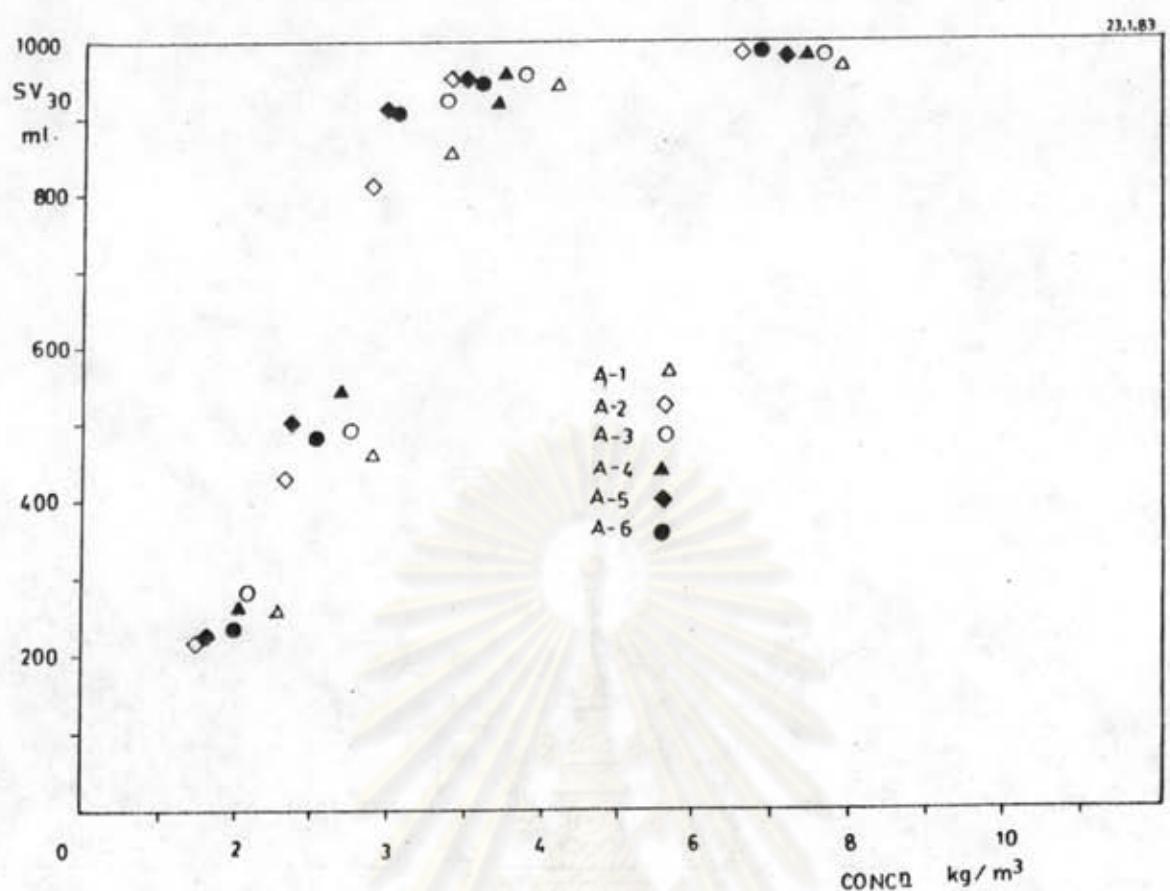
13.1.83

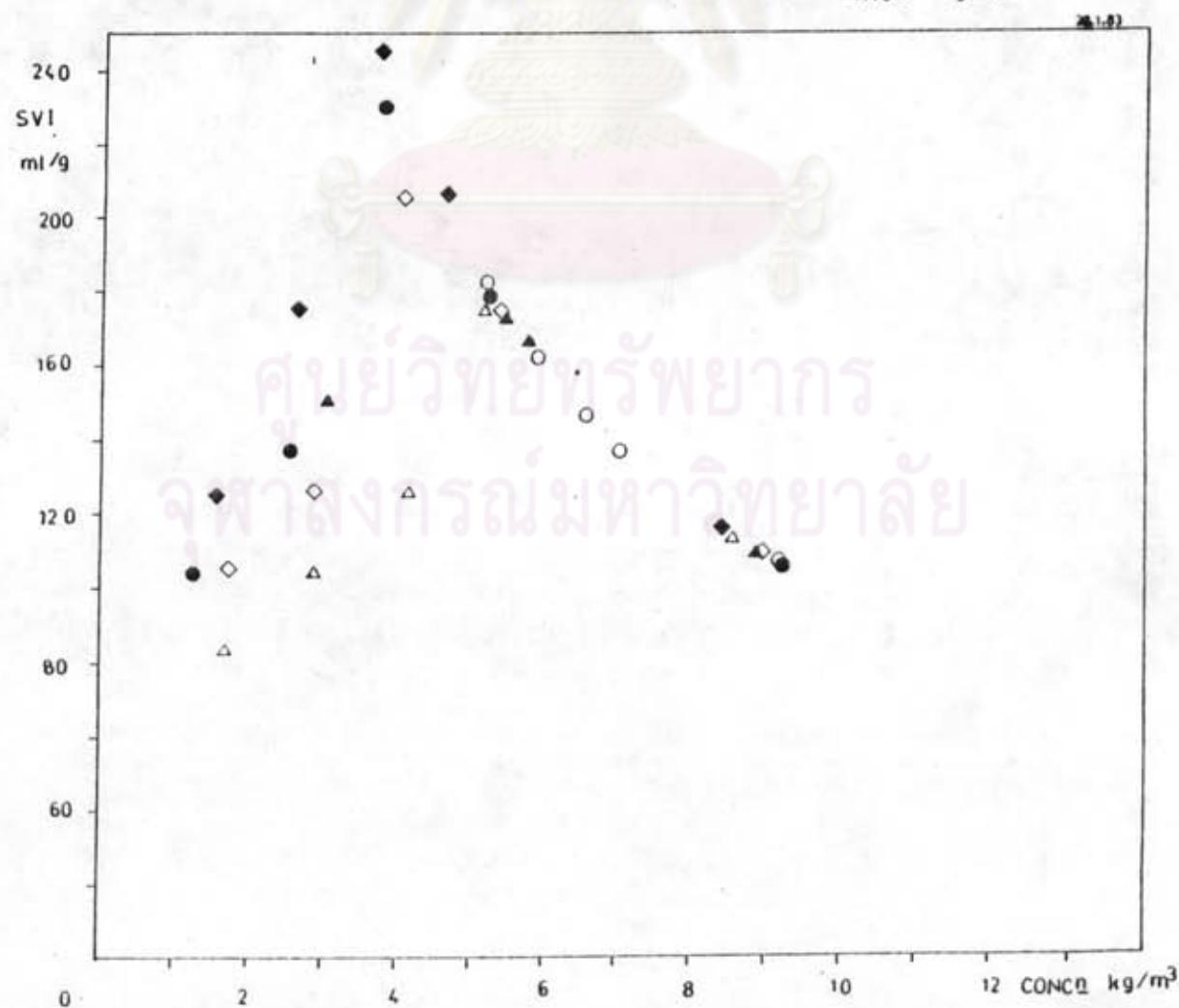
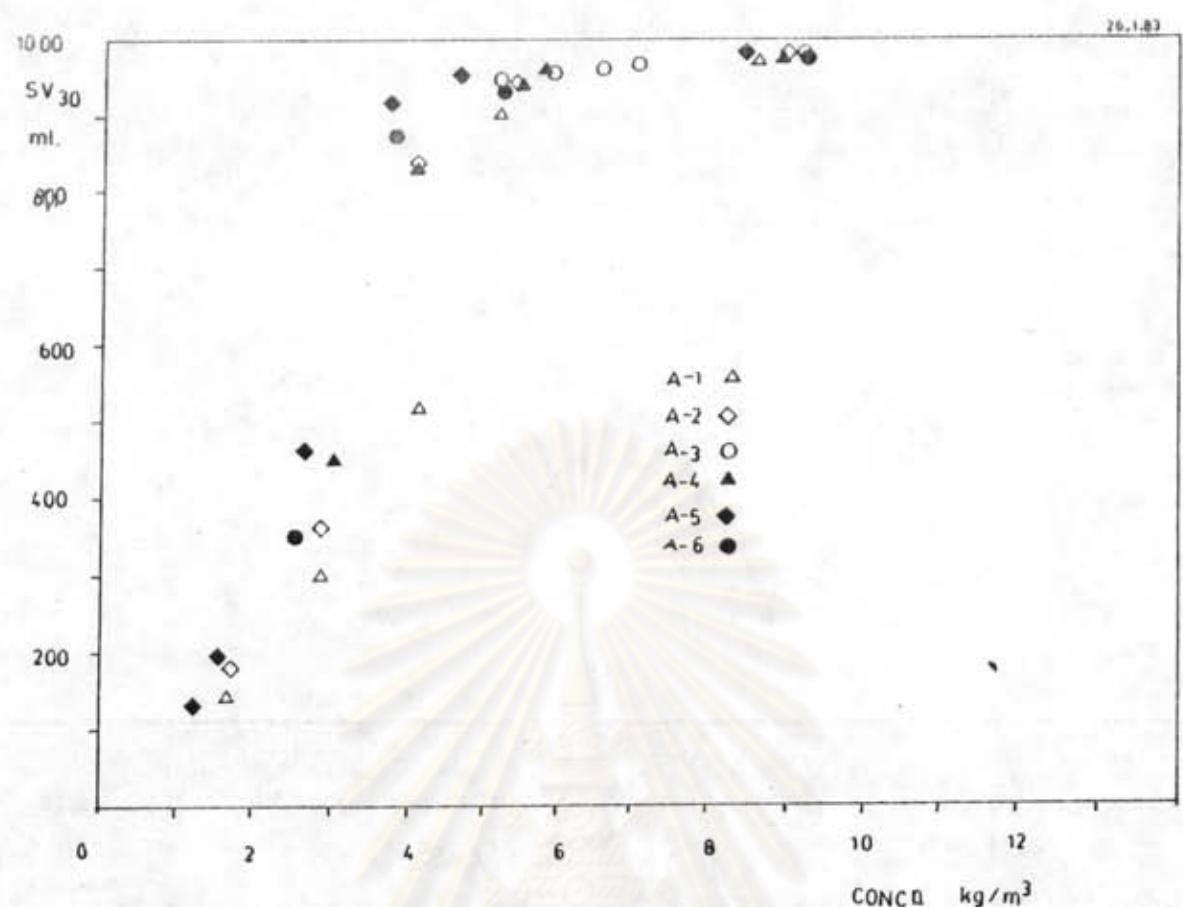
18.1.83

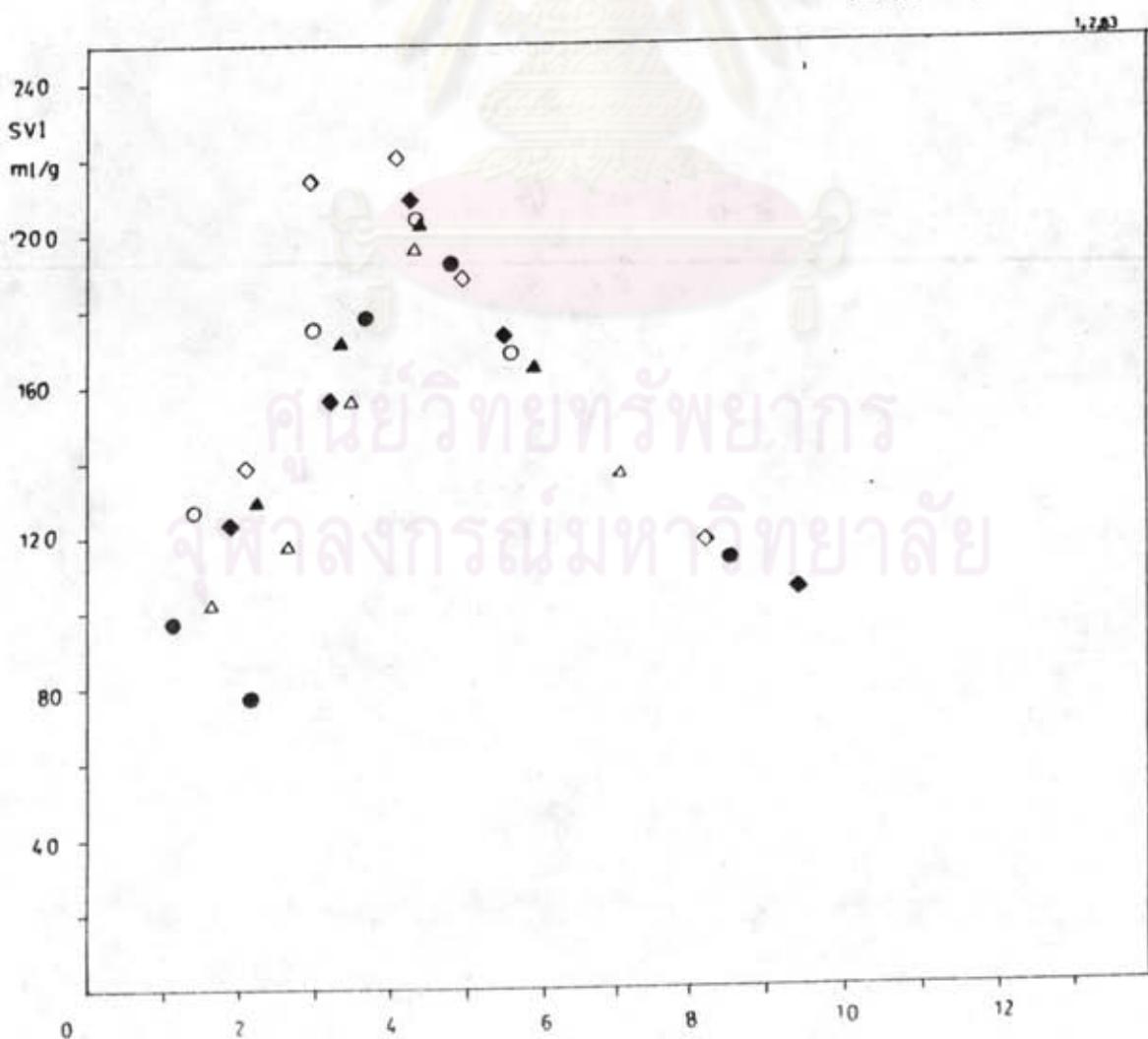
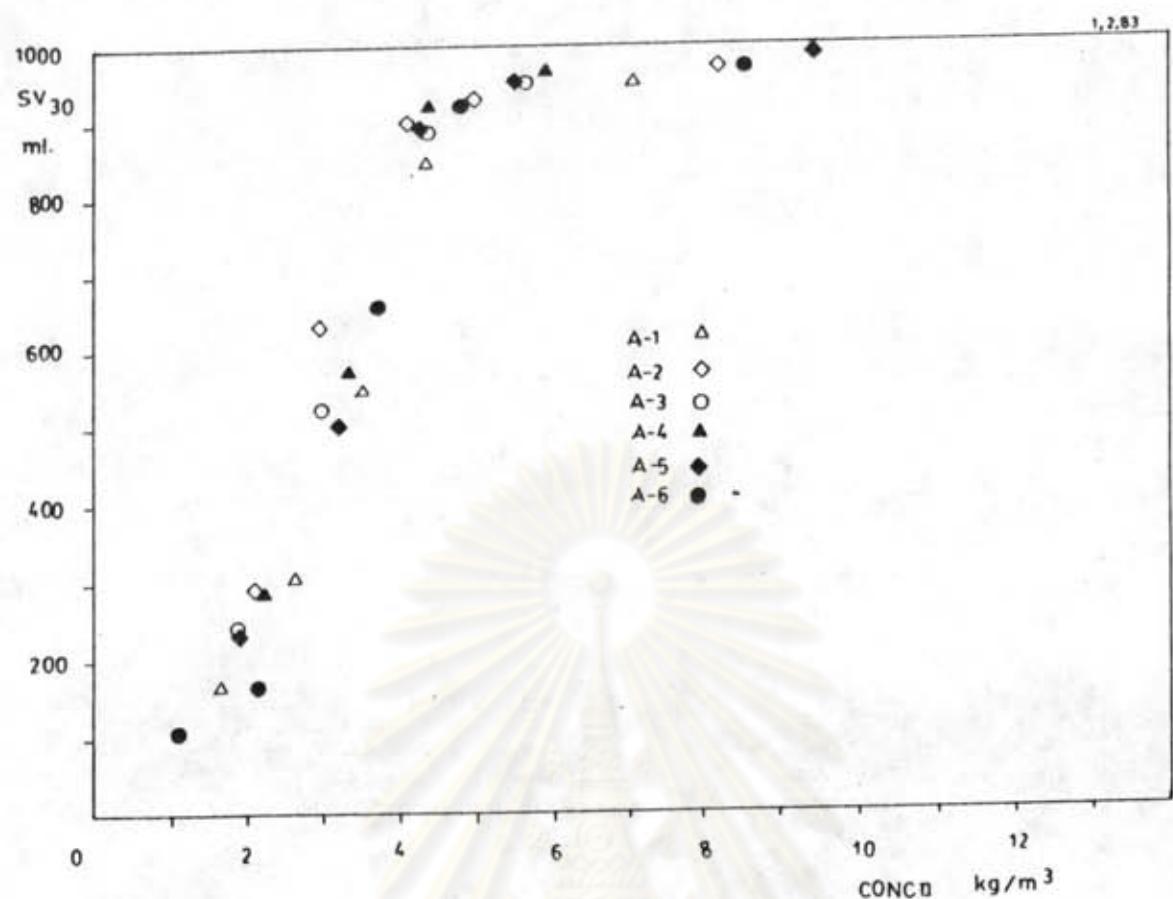


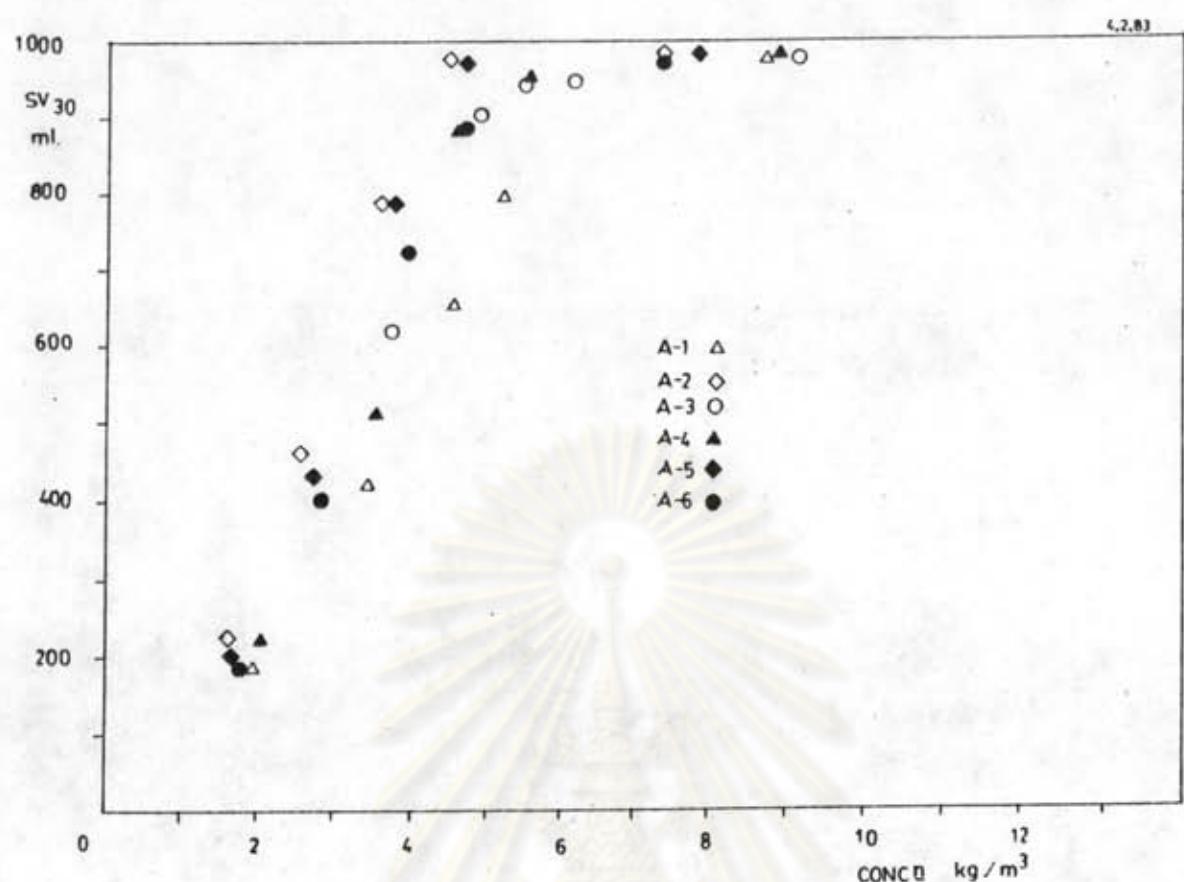
18.1.83



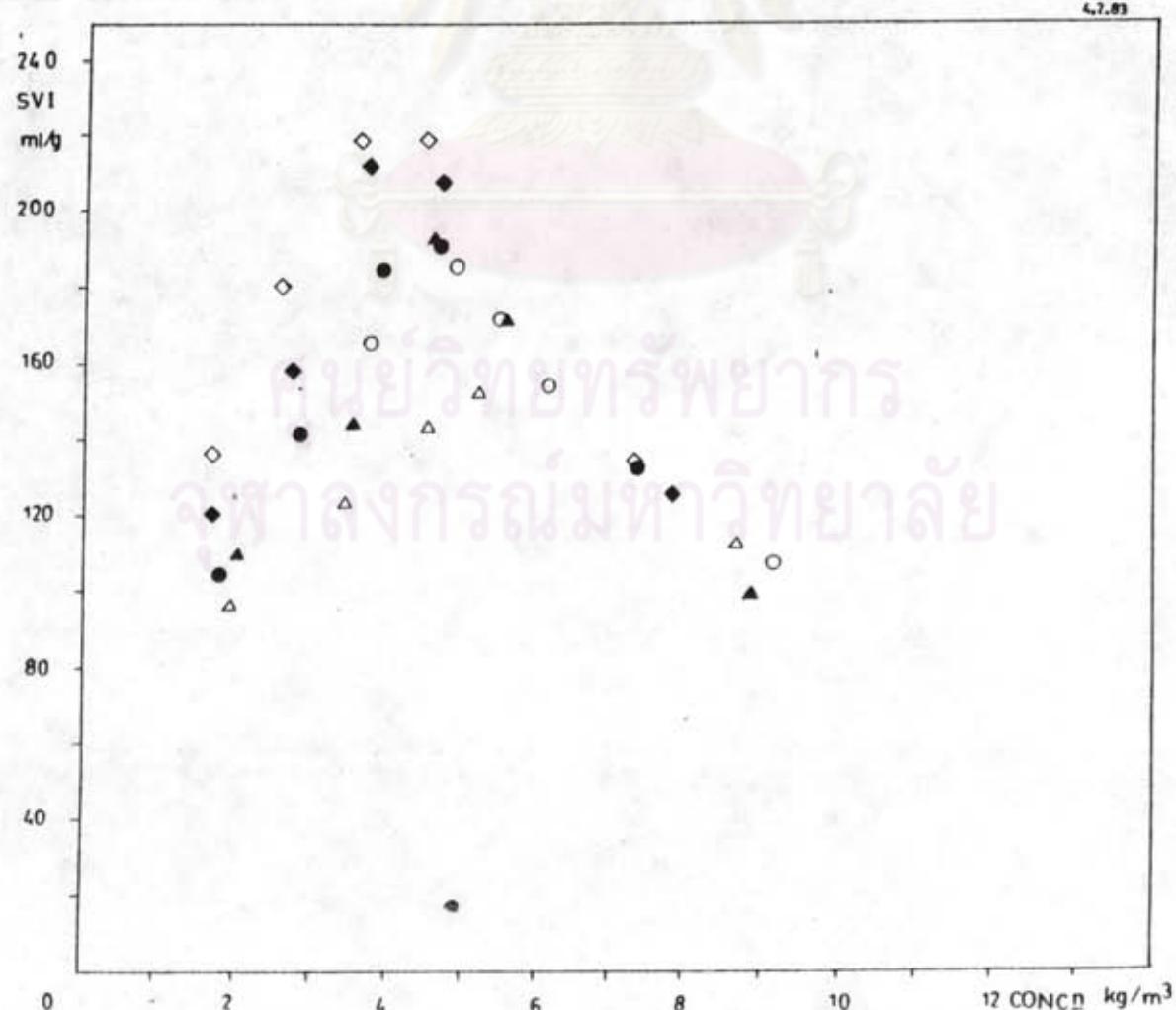


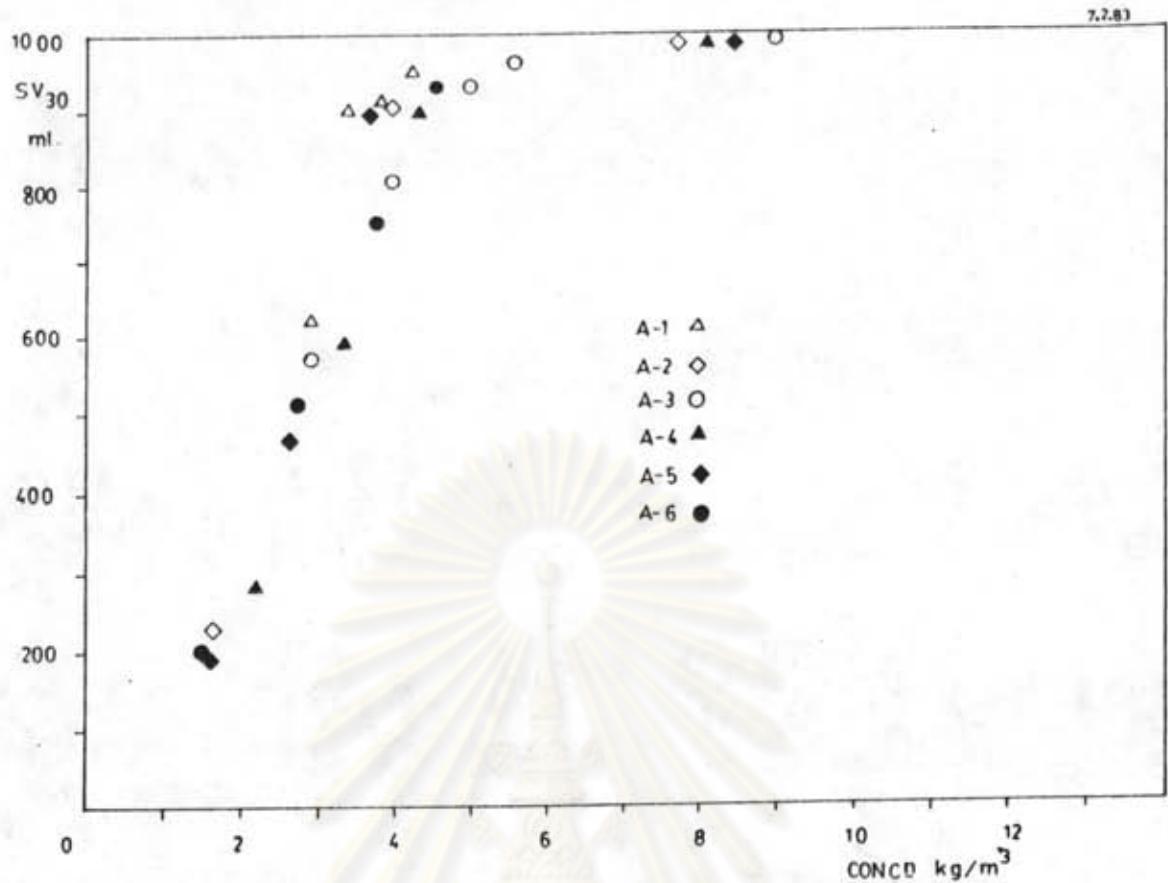




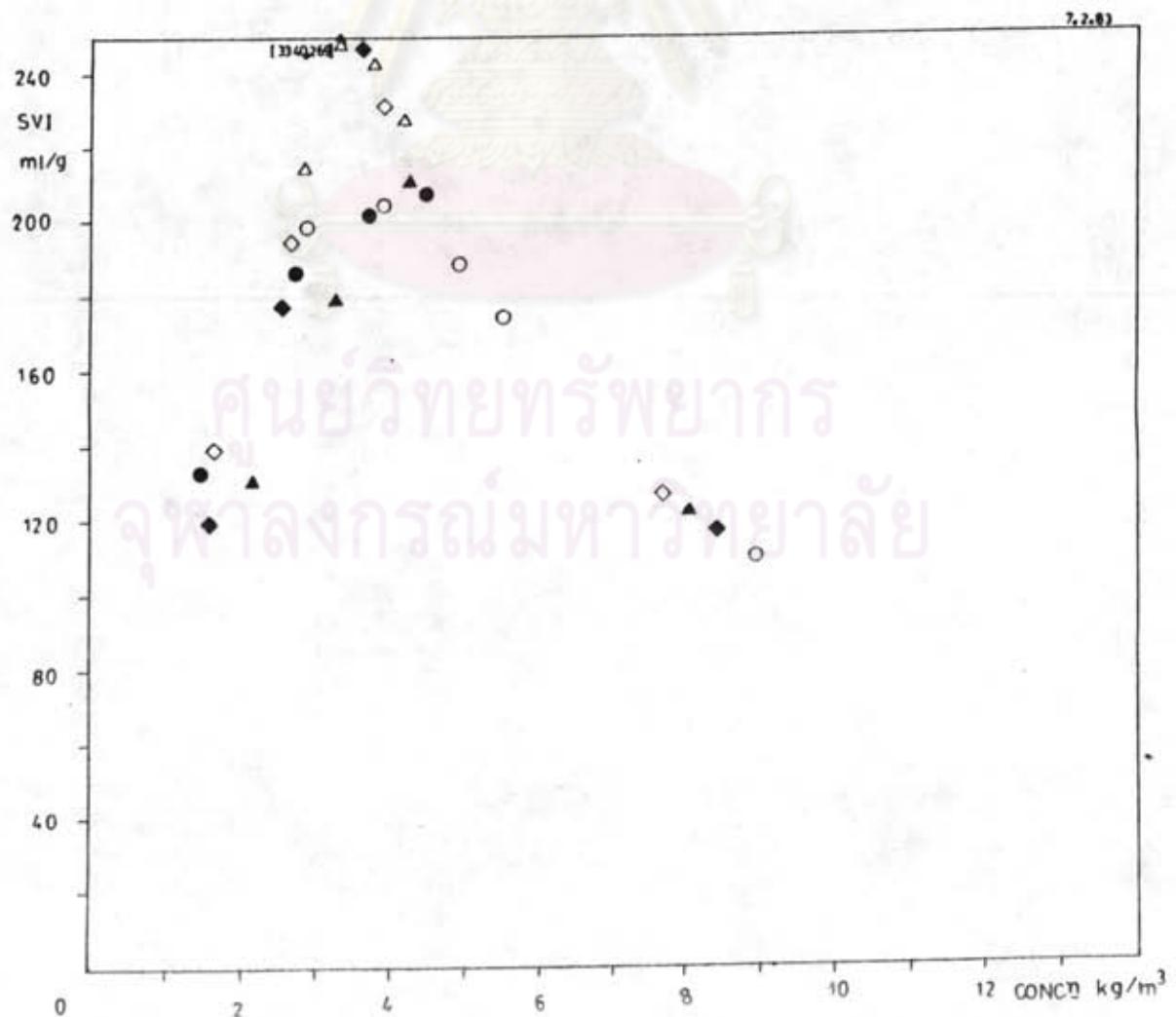


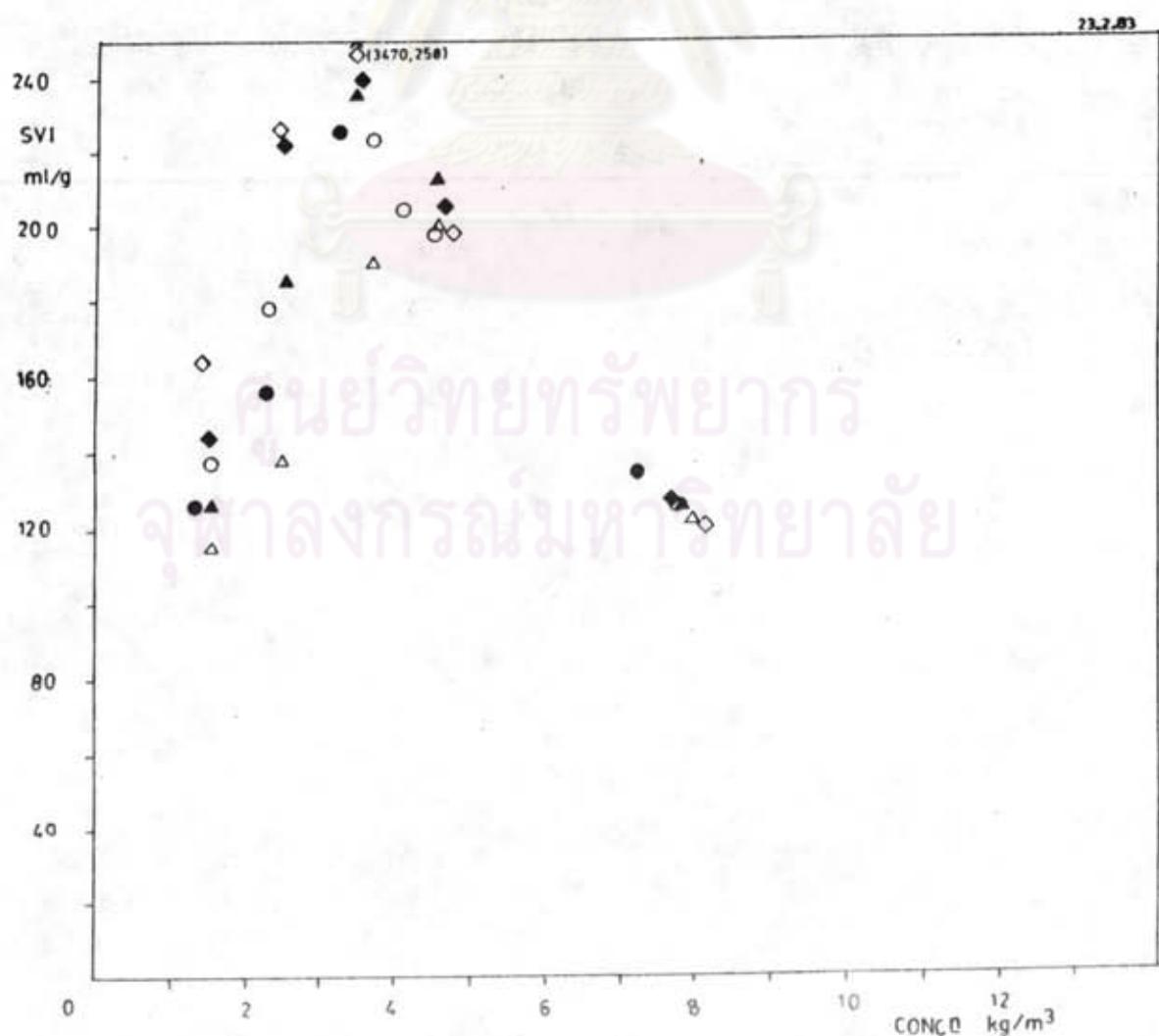
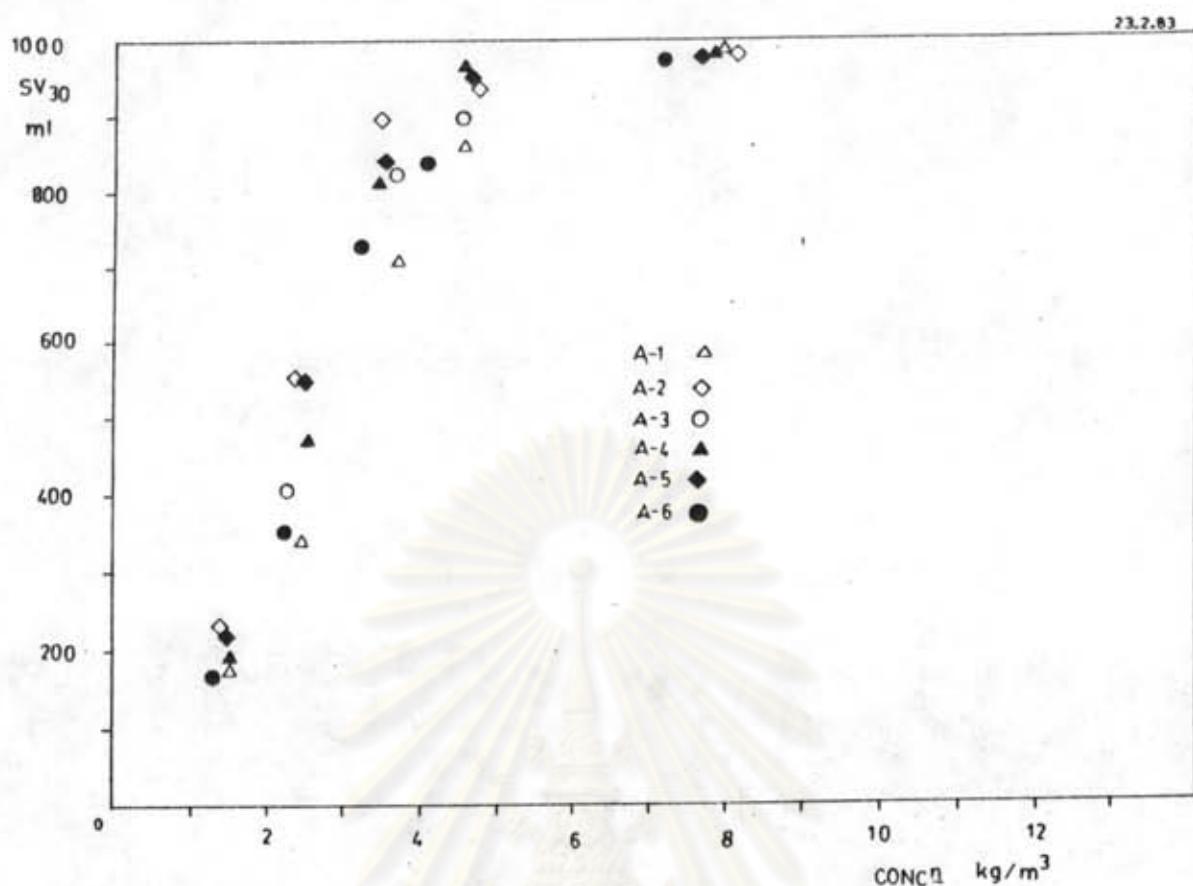
4.7.83

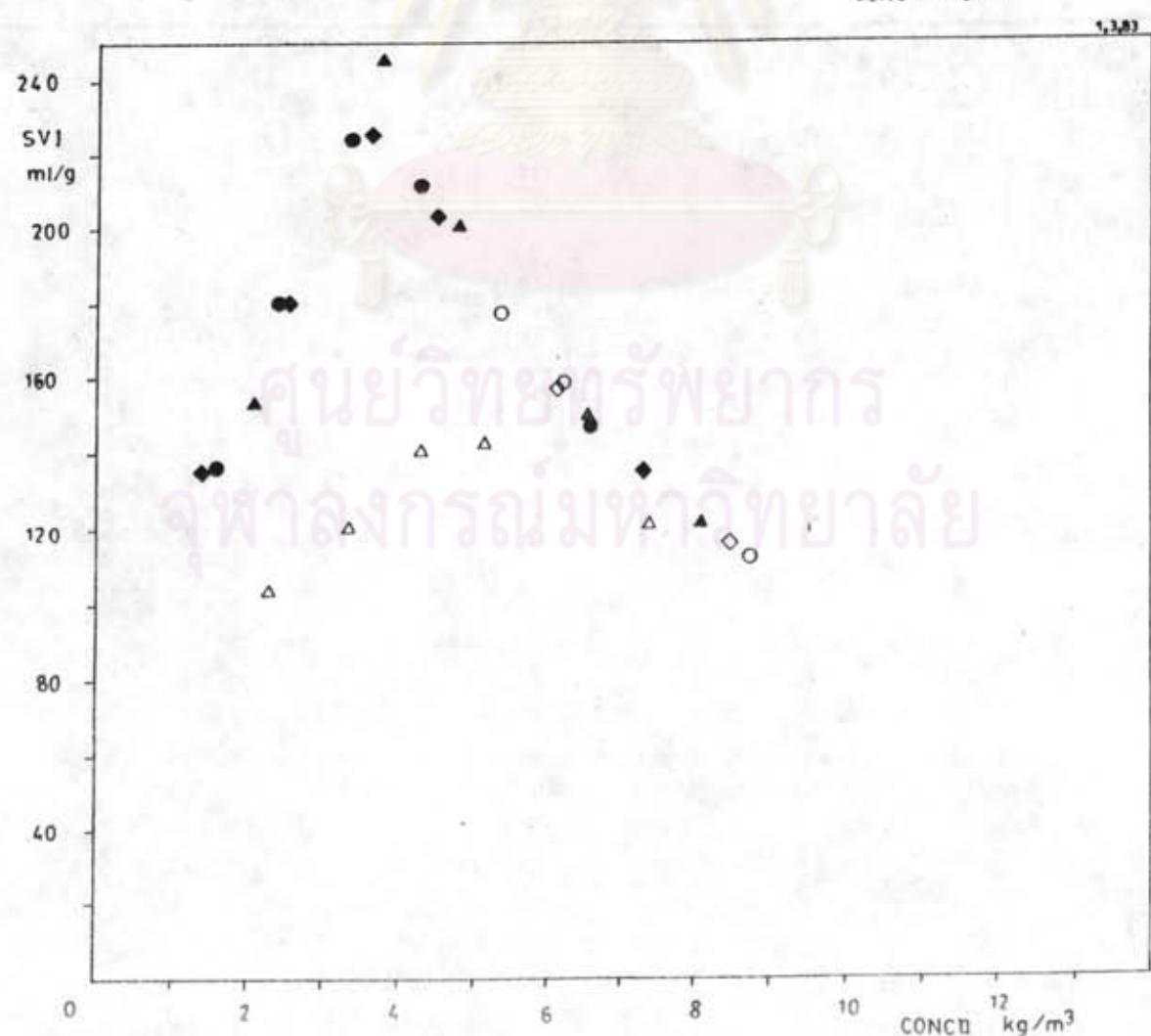
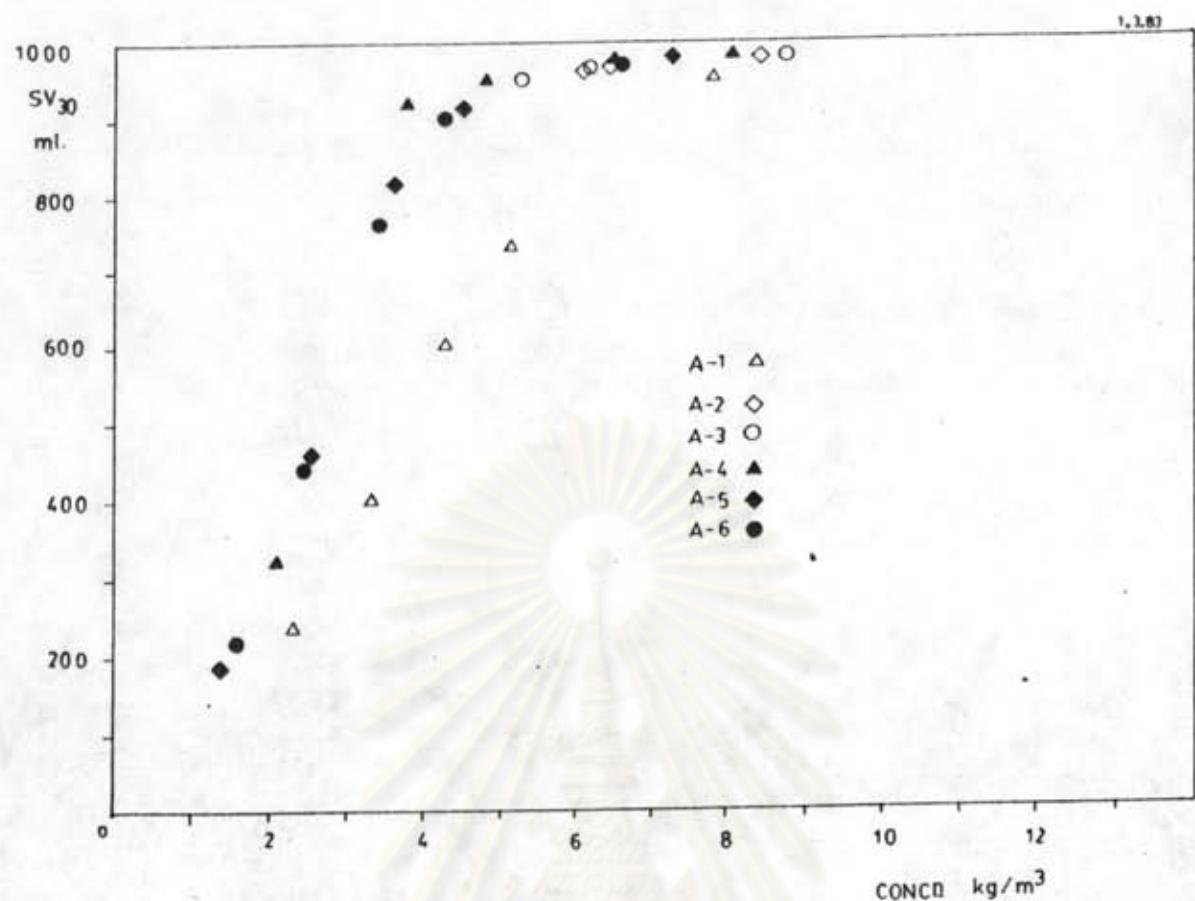


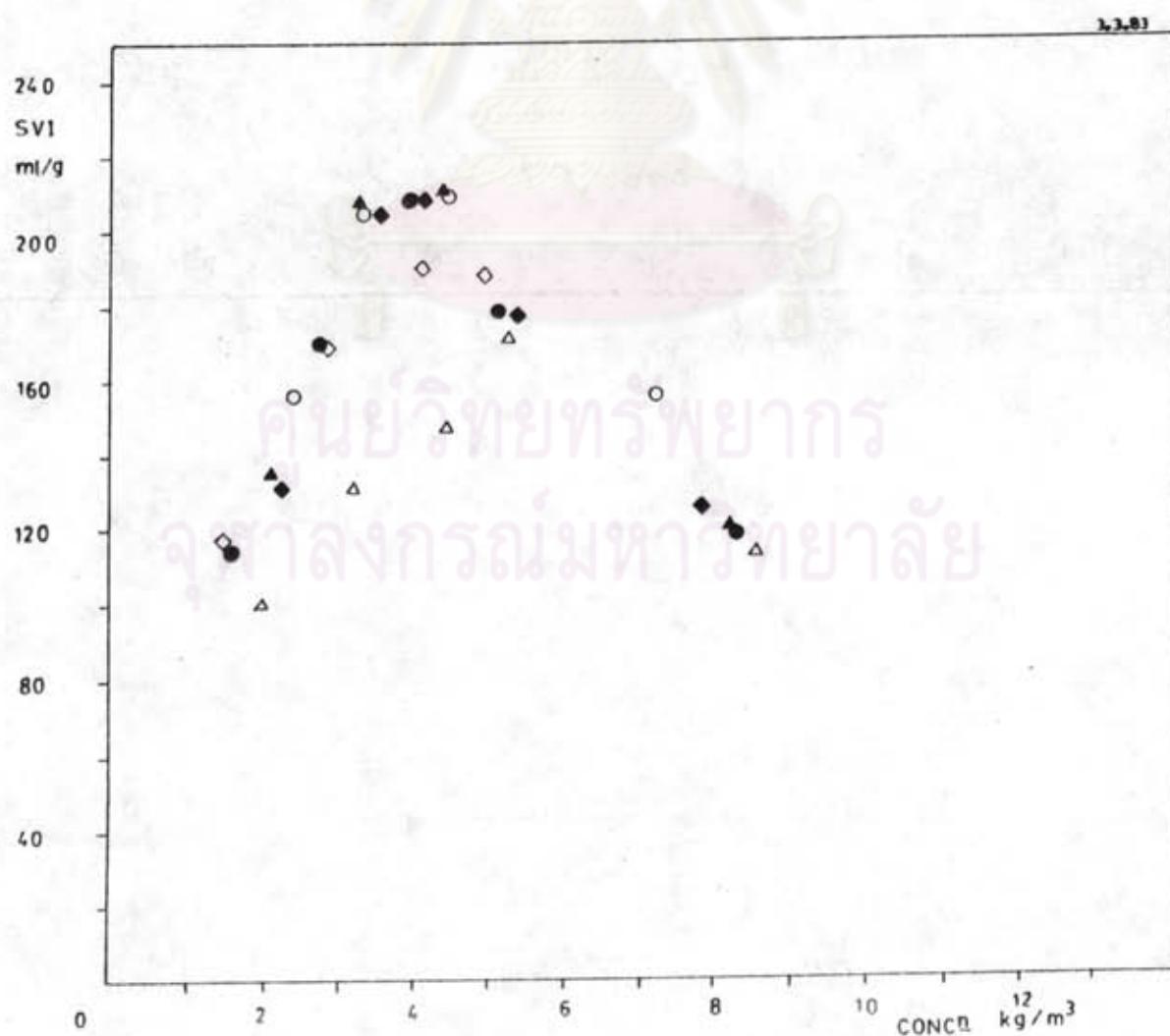
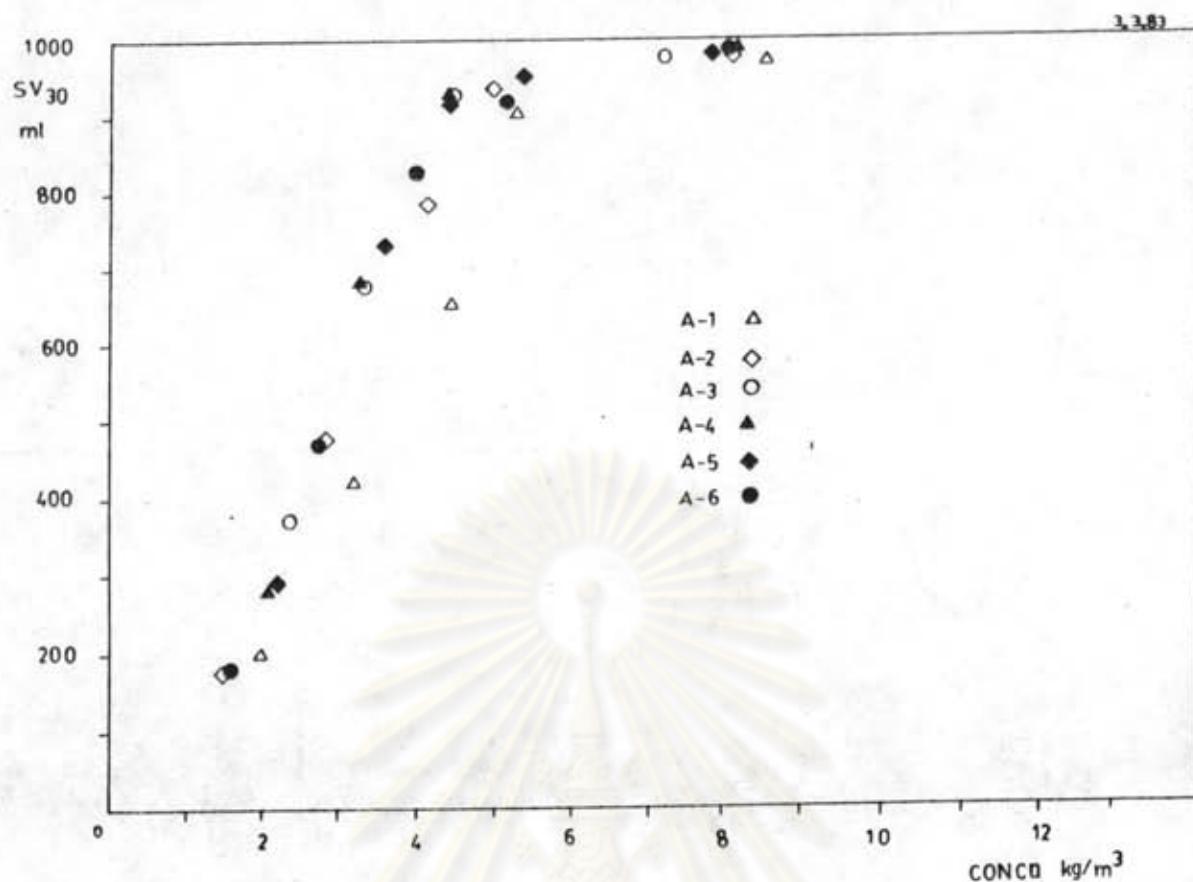


7.2.8)

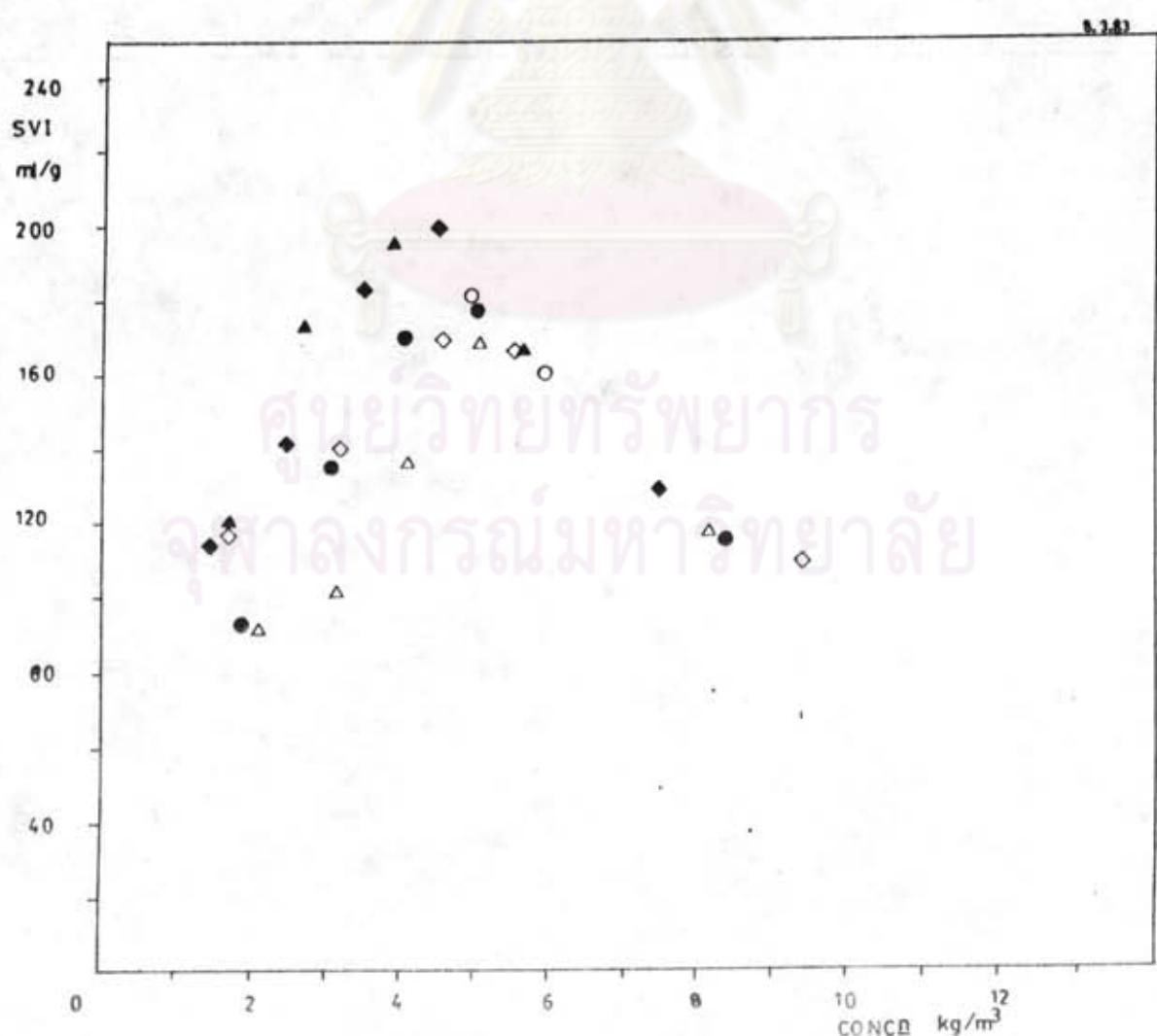
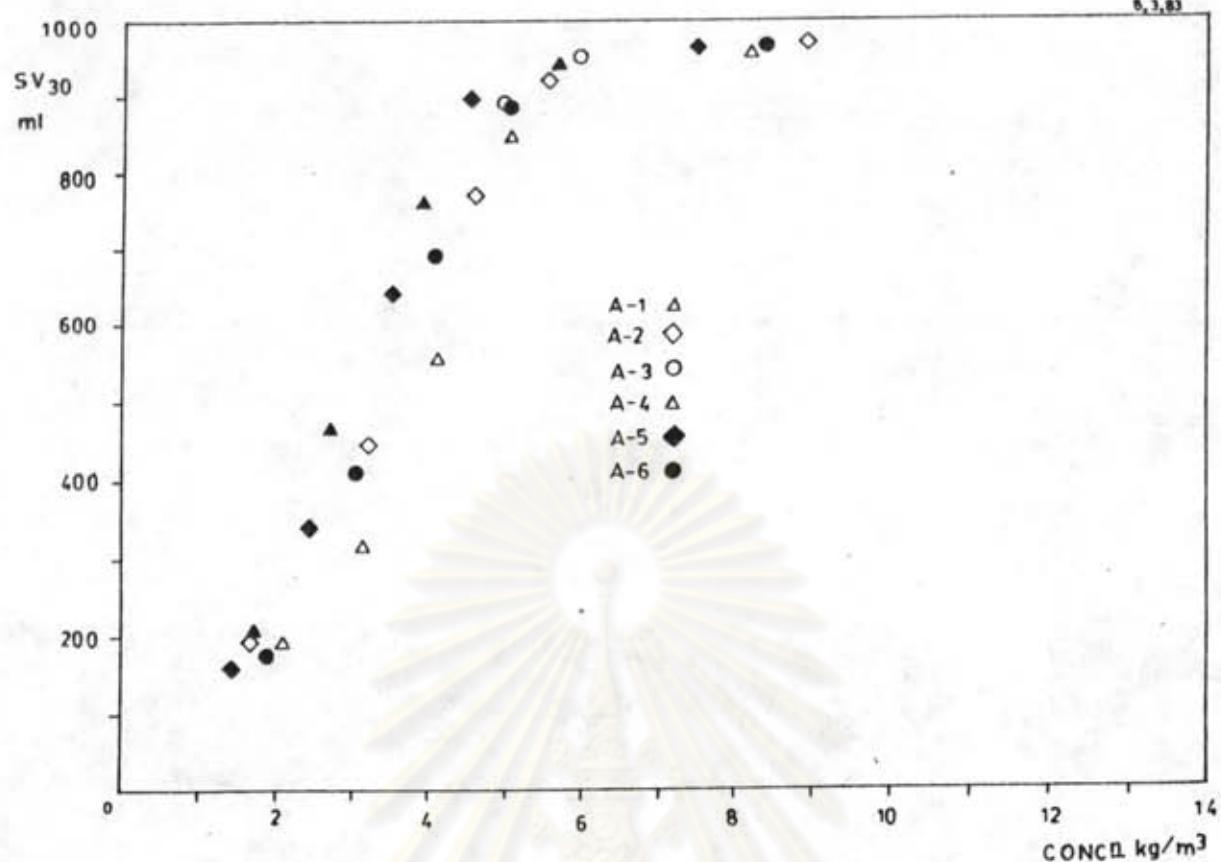








B.I.B





ภาคผนวก ๔

ตารางแสดงความ เร็วจำเพาะในการตกตะกอนแบบขั้นกับ

ตัวบีปริมาตรตกตะกอน เล่นจำเพาะ

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ๔ ผลการวัดปริมาณเสื่อมหักเหของไนโตรเจนในน้ำเสียก่อนและหลังการบำบัดด้วยกระบวนการชั้นต่อชั้น

AT NO.	DATE	22.11.82	1.12.82	3.12.82	5.12.82	7.12.82	10.12.82	13.12.82	16.12.82	20.12.82	22.12.82	UNITS
A-1	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	8.75	5.95	4.74	4.0	4.5	5.1	4.84	3.75	4.75	5.35	ZSV cm/m-in.
A-2	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	5.55	4.35	3.75	3.6	4.2	4.05	4.1	4.45	4.45	5.8	SV ₃₀ , ml
A-3	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	5.0	4.0	3.75	3.45	3.0	3.95	3.5	4.15	4.2	5.3	
A-4	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l		3.25	4.4	3.6	2.8		3.15		3.9	4.75	
A-5	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	5.1	4.45	4.15	3.3	3.1	3.4	3.2	3.7	4.4	4.7	
A-6	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	5.25	4.5	4.2	3.6	3.7	4.8	3.65	4.0	4.8	4.65	

AT NO.	DATE	24.12.82	27.12.82	28.12.82	30.12.82	3.1.83	5.1.83	6.1.83	8.1.83	11.1.83	13.1.83	UNITS
A-1	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	4.65 245	4.2 245	4.6	3.9 285	2.8 525	3.5 285	3.4 285	2.4 405	3.1 310	2.6 480	ZSV cm/m-in.
A-2	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	5.35 300	4.05 300	3.15 350	3.3 600	2.35 330	2.9 310	2.95 510	2.7 510	2.35 440	1.7 675	SV ₃₀ , ml
A-3	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	4.2 270	4.05 270	3.6 400	2.85 400	2.4 400		2.4 615	2.6 615	1.95 620	2.35 560	
A-4	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	3.45 330	3.5 330	3.1 380	2.25 380	2.7 650			1.85 800	1.8 620	2.1 560	
A-5	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	4.2 340	3.8 340	3.65 420	3.05 650	1.85 650		2.5 650	2.3 550	2.0 600	1.8 630	
A-6	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	4.35 370	3.85 370	3.9 375	3.05 630	2.35 675	2.55 675	2.9 530	2.75 700	1.9 660	2.15 660	

A.I NO.	DATE	18.1.83	23.1.83	26.1.83	1.2.83	4.2.83	7.2.83	23.2.83	1.3.83	3.3.83	8.3.83	UNITS
A-1	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	4.75 240	3.35 320	4.1 325	4.5 390	4.3 335	2.65 700	3.6 480	3.3 345	3.55 375	5.0 300	ZSV, cm/m-in. SV ₃₀ , ml
A-2	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	3.65 285	1.9 515	3.1 415	3.2 650	2.85 585	2.35 645	2.3 790		2.7 525	4.15 410	
A-3	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	2.8 410	2.7 410		3.15 540	2.95 465	2.6 510	2.35 675		2.3 580		
A-4	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l		2.3 450	3.2 450	3.0 465	2.7 390	2.2 500	2.3 640	2.4 630	2.5 575	2.65 590	
A-5	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	2.9 620	1.85 620	2.15 620	3.05 450	2.5 520	1.75 620	1.65 725	2.45 630	2.5 530	2.95 490	
A-6	ZSV at 4000 mg/l SV ₃₀ at 3000 mg/l	2.65 600	2.3 475	2.7 510	3.6 410	2.9 450	2.2 590	2.7 645	2.5 635	2.7 550	3.90 400	

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาคผนวก ๖

ตารางแสดงข้อมูลแนวความ เชื้อมขั้นของชั้นตะกอน เสนในถึงศักดิ์ตะกอน

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ITEM	DATE	27.1.83	27.1.83	29.1.83	29.1.83	31.1.83	3.2.83	3.2.83
		SED.TANK NO. SAMPLING POINT TIME	S 1-1	S 1-1	S 1-1	S 1-1	S 2-1	S 1-1
CONC.	SURFACE	24	3	36	39	46	42	35
	30 cms	98	58	84	38	59	51	32
	60	46	48	74	43	67	52	32
	90	-	36	67	49	53	66	36
	120	46	24	78	55	48	60	35
	150	619	2020	71	43	56	71	27
	180	5980	4580	65	53	1850	600	3000
	210	6450	6080	66	63	1310	2310	5370
	240	7460	7450	730	100	4160	5090	6630
	PROFILE	270	10980	10600	900	2560	6810	8680
mg/l	300	13810	14880	9640	8930 ^b	11330	14110	12880
	330	17770 ^b	18480 ^b	14090 ^b	13790 ^b	-	17120 ^b	17020 ^b
	360	20460		14000		14500 ^b	18560 ^b	
	390							
	420							
	450							
	NOTE		b. At Bottom (342 cms.)	1. At Rim b. At Bottom (308 cms.)	b. At Bottom (342 cms.)	b. At Bottom (308 cms.)	b. At Bottom (342 cms.)	1. At Rim b. At Bottom (308 cms.)

ITEM	DATE	11.3.83	11.3.83	11.3.83	11.8.83	14.3.83	14.3.83	
		SED.TANK NO. SAMPLING POINT TIME	S 2-2	S 2-2	S 2-2	S 2-2	S 2-2	
CONC.	SURFACE	123	93	78		119	160	
	30 cms							
	60	127	100	97	52	112	159	
	90							
	120	137	101	58	91	217	5240	
	150							
	180	154	121	1390	2570	7000	8280	
	210	175	2810	4760	4430	6690	10060	
	240	970	5520	5700	6130	7270	10390	
	PROFILE	270	5600	8640 ^b	6020	6500	9010	11340
mg/l	300	14030 ^b	16390 ^b	12790	8190	13730		
	330			14840 ^b	14040	15740 ^b	13290 ^b	
	360				15190			
	390				15190			
	420				15550 ^b			
	450				15180 ^b			
	NOTE		1. At Channel b. At Bottom (300 cms.)	1. At RIM. b. At Bottom (300 cms.)	b. At Bottom (310 cms.)	b. At Bottom (440 cms.)	1. At channel b. At Bottom (305 cms.)	1. At channel b. At Bottom (305 cms.)



ภาคผนวก ๘

บันทึกการตรวจสกัดประชากรุลซึพในถัง เติมอากาศ

ศูนย์วิทยทรัพยากร อุปกรณ์รถม้าวิทยาลัย

บันทึกการตรวจสอบคุณภาพประชาราฐปีพื้นดัง เห็นอากาศ

๒๐ ๕.๓. ๖๔

- A-1 มีตะกอนลอบ เป็นแพ เมื่อเอาซันกวนดูมีฟองอากาศ เสี้ยกละ เรียบดูดี กะ
ตะกอนจะแตกออกเป็นอนุภาคเล็ก ๆ แล้วค่อย ๆ จมลง
- A-2 ก้อนปุ่มไม่ต่อสายหดกันแน่น มีลักษณะเป็นก้อนใหญ่คล้ายสำลีไปริ่ง ๆ
- A-3 มีตะกอนลอบคล้าย A-1 เมื่อเอาพายกวนจะเกิดฟองอากาศ แล้วค่อย ๆ จมลง
เครื่องเห็นอากาศเห็นเป็นฟัก ๆ วันละประมาณ ๔ ครั้ง ๆ ละ ๑๐ นาที
ส่องดูด้วยกล้องชุลต์ศัน ณ dpg (dispersed growth) จะเห็น A-5 (หันดูงี้เป็นที่รังตะ
ตะกอนมีตะกอนลอบเป็นแพ ส่องกล้องดูไม่พบสิ่งผิดปกติ แบนค์ เรียบแบบเส้น
ใบมีปริมาณเท่า ๆ กันทุกวัน)

๒๒ ๕.๓. ๖๔

- A-2 พพ Zooglea bacteria บอย ๆ
- A-3 ณ dpg ลดลงจาก A-2
- A-4 ณ dpg เพิ่มขึ้นจาก A-3
- A-5 ณ dpg ลดลงจาก A-4
- A-6 มีเซลล์เทียน ๆ เหลืองอยู่เล็กน้อย
รังตะกอน ณ pinpoint floc และตะกอนลอบ เป็นแพ

๗ ๕.๓. ๖๖

- A-1 ณ dpg ค่อนข้างน้อย โปรดใช้วัสดุมีขันเคลื่อนไหวดี น้ำค่อนข้างใส
dpg มีจนถึงรัง A-3 รังนักไปเหลือน้อยมาก
ลักษณะอย่างอื่นเหมือนเดิม
เครื่องเห็นอากาศของรัง A-4 เห็นรันที่ ๑-๑ ทุกเช้ารันที่ ๔ น.ค.

๔ ม.ค. ๒๖

- A-1 มี dpg สูง ในพบริปาราโภช้า
 A-6 มี dpg เทสืออยู่มาก มีโปรไตร์ชัวชนิดมีขัน และก้อนปุยที่ไม่ต่ออย่างแน่น พบริปาราโภช้า
 ชนิดกึ่งก้าน + ด้าว
 น้ำออก มีความชุ่มประมาณ ๑๒ PTU พับแบบที่เรียกว่า โปรไตร์ช้า และก้อนปุยเล็ก ๆ
 แบบที่เรียกว่า โปรไตร์ชัวบังแข็งแรงที่ พบริวักลม เป็นส่วนใหญ่ มีพากห่อนบ้าง

๕ ม.ค. ๒๖

- A-1 มี dpg สูง ในริปาราโภช้า
 A-2 มี dpg สูง เริ่มมีโปรไตร์ชัวชนิดมีขัน
 A-3 มี dpg ลดลง พบริปาราโภชัวชนิดมีขัน
 A-4 มี dpg ลดลง พบริปาราโภชัวชนิดมีขัน
 A-5 มี dpg ลดลง พบริเตฟอร์ที่ไม่ต่ออย่างแข็งแรง โปรไตร์ชัวชนิดมีขันอยู่กระจาย
 ในริบบินอยู่ตามก้อนปุย
 A-6 มี dpg เล็กน้อย พบริปาราโภช้ากึ่งก้านที่ไม่ต่ออย่างแข็งแรง มีริเตฟอร์ที่ไม่
 ต่ออย่างแข็งแรงเข่นกัน

ตะกอนเรียนกลับ มีการเติบโตแบบกระจายเล็กน้อย มีโปรไตร์ชัวชนิดกึ่งก้านที่แข็งแรงกว่า
 ในริบ A-6 พบริเตฟอร์ด้วย

๖ ม.ค. ๒๖

- น้ำออก เริ่มใสแล้ว
 น้ำเข้า มีแบบที่เรียบทนิดห่อนจานวนมาก มีพากลมบ้าง
 A-1 มีแบบที่เรียบทนิดห่อนและด้าวกลมล้อยไปมา ชนิดห่อนมากกว่า โปรไตร์ชัวชนิดมีขัน
 ลอยไปมาในริบบินดีดกับก้อนปุย มีก้อนปุยเล็กน้อย
 A-2 คล้าย A-1 โปรไตร์ชัวชนิดมีขัน แข็งแรงมากถ้า
 A-3 dpg ลดลงจาก A-2 โปรไตร์ชัวชนิดมีขันเริ่มนอยู่กับก้อนปุย

- A-4 เหมือน A-3 แต่มีการเติบโตแบบกระจาดมากกว่า
- A-5 dpg เทสื่อน้อย
- A-6 dpg เทสื่อน้อย มีโปรตีซช์มิกกิงก้านเล็กน้อย ไม่ค่อยพบ Zoogaea bacteria ตะกอนเวียนกลับ พบรอยตีเฟอร์ที่เคลื่อนไหว ก้อนปุยที่แน่น พร้อมกับโปรตีซช์มิกมีขันวน เวียนอยู่ตามก้อนปุย

๘ ๘.๓. ๒๖

น้ำเข้า มีแบคทีเรียตัวกลมและเป็นหònจำนวนมาก

- A-1 มี dpg ทึ้งเป็นหònและตัวกลม โปรตีซช์มีหนวดตัวเล็ก ๆ โปรตีซช์มิกมีขันเริ่มแข็งแรง เกาะตามก้อนปุย ลอยไปมา
- A-2 dpg ลดลง มีโปรตีซช์มิกมีหนวดตัวใหญ่
- A-3 dpg ลดลง พบรอยตีเซนติเมตรที่แข็งแรง
- A-4 dpg ลดลง ยัง ๆ เหมือน A-3
- A-5 dpg น้อยมาก มีโปรตีซช์มิกกิงก้านมากขึ้น
- A-6 เหมือน A-5 พบรอยตีเซนติเมตรที่แข็งแรงเกาะตามก้อนปุย พบรอยตีเฟอร์แบบตัวยาวกำลังกินแบคทีเรียที่กระเจา พน Zoogaea bacteria เล็กน้อย หมายเหตุ ในช่วงที่น้ำขุ่นก็พบ Zoogaea bacteria และโปรตีซ์ที่มีขันอยู่ แสดงว่า ไม่ได้ช่วยให้น้ำใสขึ้น

๙ ๘.๓. ๒๖

น้ำเข้า มีแบคทีเรียตัวกลมและตัวกลมเล็กน้อย

- A-1 มี dpg โปรตีซช์มิกมีขัน และก้อนปุย
- A-2 เหมือน A-1
- A-3 มี dpg เล็กน้อย พนก้อนเซลล์ติดกันเป็นสิ่ก้อน  กระจาดอยู่ที่ไว้ โปรตีซช์มิกกิงก้านเล็กน้อย แต่ไม่ค่อยเคลื่อนไหว
- A-4 คล้าย A-3

- A-5 พบก้อนปุย ไปร้าวชีวะนิคเมขนและชนิดกึ่งก้าน แบบที่เรียบแบบเล็บไอลคลองกว่าสักบาทก่อน มีไปร้าวชีวะนิคเมขนแบบตัวยาวศีบไปมา มี dpg เล็กน้อย
 A-6 คล้าย A-5
 หมายเหตุ ไม่พบไวรัสเพอร์เลย แม้แต่ในตะกอน เวียนกลับ

๔๗ บ.ค. ๒๖

- น้ำเข้า มีแบคทีเรียชนิดก่อน (ประมาณ ๘๐%) และชนิดตัวกลม (ประมาณ ๑๐%)
 A-1 มี dpg ไปร้าวชีวะนิคเมขน และก้อนปุย
 A-2 คล้าย A-1
 A-3 คล้าย A-2 พบไปร้าวชีวะนิคกึ่งก้าน
 A-4 คล้าย A-3
 A-5 พบก้อนเชลที่ติดกันด้วยอุ่นกระจาบอยู่ทั่วไป ไม่รวมเป็นก้อนปุย อาจเป็นสาเหตุของ pinpoint floc ได้ พบไปร้าวชีวะนิคเมขนและชนิดกึ่งก้าน ก้อนปุย และ dpg เล็กน้อย
 A-6 คล้าย A-5 แต่ก้อนเชล  อุ่นรวมกับก้อนปุยยื่นมากขึ้น

๔๘ บ.ค. ๒๖

- น้ำเข้า มีแบคทีเรียชนิดก่อน เกือบทั้งหมด มีสตดตัวกลมรีลอยอยู่ทั่วไป
 A-1 มี dpg เป็นหònจำนวนมาก ตัวกลมเล็กน้อย มีไปร้าวชีวะนิคเมขนและก้อนปุย
 A-2 dpg ลดลง
 A-3 dpg ลดลง
 A-4 dpg ลดลง มีแบคทีเรียชนิดตัวกลม เคลื่อนที่บ้าง เล็กน้อย
 A-5 คล้าย A-4 พบก้อนเชล  ลอยอยู่ทั่วไป พบไปร้าวชีวะนิคกึ่งก้าน
 A-6 คล้าย A-6
 หมายเหตุ ลองบีก้อนปุยใน A-3 ปรากฏว่า มีแบคทีเรีย เล็บไอลสีน้ำเงิน ๆ แบคทีเรียชนิดเป็นหònและตัวกลม ลอยออกมาก แสดงว่า สิ่งเหล่านี้เป็นส่วนประกอบของก้อนปุย

ในก้อนปูที่มีสีคล้ำและแน่น คล้ายกับมีสะปอร์ทเรือแคบชลอกลม ๆ ซึ่งติดกันแน่น เป็นส่วนประกอน

๒๔ ม.ค. ๒๖

น้ำเข้า มีสีสดมาก แบคทีเรียเป็นห่อนมาก ชนิดตัวกลมมีน้อย

- A-1 มี dpg ชนิดห่อนมาก มีก้อน เชล ๙๘ กระเจาอยู่ทั่วไป
- A-2 คล้าย A-1 มีไพรโ iodochloromethane ตัวเล็ก ๆ ร่องอยู่ทั่วไป
- A-3 dpg ลดลง
- A-4 dpg ลดลง มีแบคทีเรียชนิดเล้นไป เพื่มขึ้น
- A-5 dpg เหลืองน้อย มีแบคทีเรียชนิดเล้นไป เพื่มขึ้น
- A-6 dpg เหลืองน้อย มีแบคทีเรียชนิดเล้นไปแบบ เล้นขาว เพื่มขึ้น ไม่ค่อยพบไพรโ iodochloromethane ชนิดกึงก้านหรือโรดิเฟอร์

๒๕ ม.ค. ๒๖

น้ำเข้า มีสีสดมาก แบคทีเรียชนิดห่อนมาก ตัวกลม เล็กน้อย

- A-1 มี dpg เป็นชนิดห่อน
- A-2 เหลือง A-1
- A-3 พบริโภค iodochloromethane ร่องไปมา
- A-6 มีแบคทีเรียชนิดเล้นไปขาว เป็นฝอยมากขึ้น ไพรโ iodochloromethane ขยับจากวันก่อน ๆ มีพากไพรโ iodochloromethane มากขึ้น

๒๖ ม.ค. ๒๖

น้ำเข้า มีแบคทีเรียชนิดห่อนมาก มีสีลดลงจากวันก่อน

- A-1 ปกติ
- A-3 มีก้อน เชล ๙๘ มาก
- A-6 ไพรโ iodochloromethane ไม่พบไพรโ iodochloromethane กึงก้านและโรดิเฟอร์

๒๖๓ ว.ศ. ๒๖

น้าเข้า มีแบคทีเรียชนิดหอยมาก ตัวกลมมากซึ่น ปีส์ลคลง

A-1 ถึง A-5 ปกติ dpg ลดลงจนเกือบทมดเมื่อถึง

A-6 ก้อนปุยไปร่วง ๆ เพิ่มจำนวนซึ่น ก้อนปุยแน่นไม่ค่อยบี มีประโยชน์ชีวะชนิดมีหนวด
ร่องใบ渺า

น้าออก มีประโยชน์ชีวะชนิดมีหนวดลดลงไปมากจำนวนมาก มีตัวกลมร่องใบ渺าน้ำ

๒๖๓ ว.ศ. ๒๖

A-6 ประโยชน์ชีวะชนิดมีหนวดธรรมชาติลดลงจนเกือบทมด มีชนิดชายหาด  เกาะตามก้อนปุยแน่น ก้อนปุยชนิดไปร่วงมีมากซึ่น มีประโยชน์ชีวะชนิดมีหนวดตัวใหญ่ร่องใบ渺า

ตั้งซึ่น ๆ ปกติ มี dpg จนถึง A-4

๒๖๔ ว.ศ. ๒๖

dpg มีถึงถัง

เอาฟองจาก A-4 มาล่อลง พบเส้นใยของรามากมาย

ประโยชน์ชีวะชนิดเป็นพวงมีชายหาด เกือบทมด มีประโยชน์ชีวะชนิดกึ่งก้านและ
โภตเพอร์บ้าง

พบชูเกลลี่กระจาบอยู่ทั่วไป ตั้งแต่ A-4 ถึง A-6

ก้อนปุยชนิดแน่นเพิ่มขึ้นใน A-5 และ A-6

ซึ่น ๆ ปกติ

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

๘ ก.พ. ๒๖

น้าเข้า มีแบคทีเรียตัวกลม เป็นห่อน และปีส์ เหตุฉ่อนวันก่อน

สักจะจะตัวไปเหตุฉ่อนวันก่อน ๆ มี dpg จนถึง A-4

มีเส้นใยของรามากกระจาบอยู่ทุกถัง

A-6 พบริโภคชีวมีชีวนแบบมีขาด้านอยู่ต่ำกว่าก้อนปุยที่ไว้ ก้อนปุยแน่นและก้อนปุยไปร่วมกับริบิตมากเท่า ๆ กัน

๓ ก.พ. ๒๖

ลักษณะที่ไว้เป็นปกติ dpg มีชนิด A-4

A-5 และ A-6 ก้อนปุยเป็นแบบแน่นมาก มีแคบชุมมากมาย โปรดิชีวะนิพพานยาวคล่อง มีชีวิตชีวลักษณะกว่าเพื่อนซี้น

๖ ก.พ. ๒๖

A-1 มีก้อนปุยไปร่วง ๆ เป็นส่วนใหญ่

dpg มีชนิด A-4

A-5 และ A-6 มีก้อนปุยไปร่วงมาก พบรูเกลลี่ย์ โปรดิชีวะนิพพานตั้งหัวเล็กและหัวใหญ่ มีโปรดิชีวะนิพพานทั้งขากว้างและขางาม ไม่พบโปรดิชีวะนิพพานกึ่งก้านและโรคติดเชื้อ

๗ ก.พ. ๒๖

dpg มีชนิดดัง A-3

A-3 พบรูเกลลี่ย์ และอาเซอล่า (Arcella) อยู่ที่ไว้

A-5 พบริโภคชีวแบบกึ่งก้าน โรคติดเชื้อ โปรดิชีวะนิพพานแบบขากว้าง เล็กน้อย

๘ ม.ค. ๒๖

A-1 มีสตอร์ดอยอยู่ที่ไว้ dpg เป็นแบบที่เรียchnikหัวกลมและหัวยาว

A-6 มีก้อนปุยแบบไปร่วงลอยไปมา โปรดิชีวะนิพพานบ้าง มีก้อนปุยแน่นของจุลทรรศ์ หลาบชีวิต มีรูเกลลี่ย์ ไม่พบโปรดิชีวะนิพพานกึ่งก้าน

หมายเหตุ A-1 มีกลิ่นค่อนข้างแรง

๗ ม.ค. ๒๖

- A-1 มีสต์ล้อยอยู่ที่ว่าไป
dpg มีจนถึง A-4
- A-4 พนอ. เชลล์ล้อยอยู่ที่ว่าไป
- A-5, A-6 มีก้อนปูไปร่วงลอยไปมา ไปร้าวแบบมีขันน้อย ไม่พบไปร้าวแบบกึ่งก้าน

๘ ม.ค. ๒๖

- A-1 dpg มาก ก้อนปูไปร่วงกระจาบอยู่ที่ว่าไป มีสต์น้อย ไปร้าวแบบมีขันลอย
ไปมา
- dpg มีจนถึงดัง A-4
- A-5 พบร้าวแบบกึ่งก้านมากกว่าธรรมชาติ
- A-6 มีไปร้าวแบบมีขัน เล็กน้อย พบร้าวแบบ

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



ภาคผนวก ๔

ตารางแสดงข้อมูลในการหาราษฎร์ส่วนบุคคลการรับมวลแข็งจำกัด
ของบังคับะกอนในสภาวะการทำงานจริง

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

การทดสอบหมาย เลข ๔

อัตราส่วน ๕๐ ม.๓/ช.m.

ความเข้มข้นน้ำตะกอนเฉลี่ย ๔๔๐ มก./ล.

วัน เดือน ปี	เวลา	อัตราเรียนระกอน (ม.๓/ช.m.)	ชั้นน้ำใส (ช.m.)	ความสูงชั้นระกอน เฉลี่ย (ช.m.)
๖ กย.๒๕๖	๐๘๐๐	๔๔	๒๖๐	
	๐๙๐๐	๔๔	๒๔๐	๗๔
	๑๐๐๐	๔๐	๒๑๐	
	๑๑๐๐	๔๐	๒๐๐	
	๑๒๐๐	๔๐	๑๙๐	
	๑๓๐๐	๔๐	๑๗๐	
	๑๔๐๐	๔๐	๑๖๐	
	๑๕๐๐	๔๐	๑๕๐	๗๕๔
	๑๖๐๐	๔๔	๑๕๕	
	๑๗๐๐	๔๔	๑๖๐	
	๑๘๐๐	๔๔	๑๖๐	
	๑๙๐๐	๔๔	๑๕๐	๗๖๐
๗ กย.๒๕๖	๙๐๐๐	๗๗	๙๔๐	
	๙๑๐๐	๗๗	๙๔๐	
	๙๒๐๐	๗๗	๙๔๐	
	๙๓๐๐	๗๗	๙๔๐	
	๙๔๐๐	๗๗	๙๔๐	
	๙๕๐๐	๗๗	๙๔๐	
๘ กย.๒๕๖	๙๖๐๐	๗๗	๙๔๕	
	๙๗๐๐	๗๗	๙๖๐	
	๙๘๐๐	๗๗	๙๖๐	
	๙๙๐๐	๗๗	๙๖๐	
	๙๐๐๐	๗๗	๙๖๐	
๙ กย.๒๕๖	๙๑๐๐	๗๗	๙๖๐	
	๙๒๐๐	๗๗	๙๖๐	
	๙๓๐๐	๗๗	๙๖๐	
	๙๔๐๐	๗๗	๙๖๐	
๑๐ กย.๒๕๖	๙๕๐๐	๗๗	๙๖๐	
	๙๖๐๐	๗๗	๙๖๐	
๑๑ กย.๒๕๖	๙๗๐๐	๗๗	๙๖๐	
	๙๘๐๐	๗๗	๙๖๐	
๑๒ กย.๒๕๖	๙๙๐๐	๗๗	๙๖๐	
	๙๐๐๐	๗๗	๙๖๐	

ระกอนลันพธุ์

วัน เดือน ปี	เวลา	ที่อยู่ร่างน้ำจาก	ความเข้มข้น mg./l.
๖ กย. ๒๖	๐๕๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๗๘๐
	๐๖๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๘๗๐
	๐๗๐๐	น้ำทะเลลัน	๑๐
	๐๘๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๘๙๐
	๐๙๐๐	น้ำทะเลลัน	๑๐
	๑๐๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๕๗๐
	๑๑๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๖๗๐
	๑๒๐๐	น้ำทะเลลัน	๔
	๑๓๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๗๔๐
	๑๔๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๐๒๐
๗ กย. ๒๖	๐๐๐๐	น้ำทะเลลัน	๙๔
	๐๑๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๕๔๐
	๐๒๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๔๔๐
	๐๓๐๐	น้ำทะเลลัน	๔
๘ กย. ๒๖	๐๔๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๐๐๐
	๐๕๐๐	น้ำทะเลลัน	๔๙

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

การทดลองหมาย เลข ๒

อัตราหันน้า ๙๐ ม.ร./ชม.

ความเข้มข้น น้ำตะกอนเฉลี่ย ๔๕๐ มก./ล.

วัน เดือน ปี	เวลา	อัตราเวียนตะกอน (ม.ร./ชม.)	หันน้าใส (ชม.)	ความสูงชั้นตะกอน เฉลี่ย (ชม.)
๒๖ กย. ๒๖	๐๗๐๐	๓๘	๐	ตะกอนล้นมาก
	๐๘๐๐	๓๘	๐	ตะกอนล้นพอตี
	๐๙๐๐	๔๐	๐	
	๐๑๐๐	๔๐	๔๐	
	๐๗๐๐	๔๐	๔๐	
	๐๘๐๐	๔๐	๖๐	
	๐๙๐๐	๔๐	๖๐	ไม่ถ้วน

วัน เดือน ปี	เวลา	ตัวอย่างน้ำจาก	ความเข้มข้น มก./ล.
๒๖ กย. ๒๖	๐๗๐๐	น้ำตะกอน	๖๔๐
	๐๘๐๐	น้ำตะกอน	๔๐๕๐
	๐๙๐๐	น้ำตะกอน	๔๓๖๐

การทดลองหมาย เลข ๓

อัตราเรื้อน ๑๒๐ ม.๖/ชม.

ความเข้มข้นน้ำตะกอนเฉลี่ย ๕๐๐ มก./ล.

วัน เดือน ปี	เวลา	อัตราเรื้อนตะกอน ม.๖/ชม.	รีบบ้าน้ำใส (ชม.)	ความสูงขั้นตะกอน เฉลี่ย (ชม.)
๑๗ ก.พ. ๒๖	๐๖๐๐	๖๘.๔	๑๗๐	
	๐๘๐๐	๖๘.๔	๑๕๐	
	๑๐๐๐	๖๘.๔	๑๓๐	
	๑๒๐๐	๖๘.๔	๑๑๐	
	๑๔๐๐	๖๘.๔	๑๐๐	
	๑๖๐๐	๖๘.๔	๘๐	
	๑๘๐๐	๖๘.๔	๕๐	
	๑๙๐๐	๖๘.๔	๔๐	
	๒๐๐๐	๖๘.๔	๔๐	๒๖๐
	๒๑๐๐	๔๔	๑๑๐	
๑๙ ก.พ. ๒๖	๒๒๐๐	๔๔	๕๐	
	๒๓๐๐	๔๔	๖๐	
	๒๔๐๐	๔๔	๖๐	
	๒๕๐๐	๔๔	๔๐	
	๒๖๐๐	๔๔	๐	ตะกอนลับพ่อที

วัน เดือน ปี	เวลา	ตัวอย่างน้ำจาก	ความเข้มข้น mg./l.
๙๓ ๗.๘. ๒๖	๐๘๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๐๖๐
	๐๙๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๙๙๐
	๐๑๐๐	น้ำลันพิว	๔๔
	๐๒๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๔๔๐
	๐๓๐๐	น้ำลันพิว	น้อยมาก
	๐๔๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๔๙๐
	๐๕๐๐	น้ำลัน	น้อยมาก
	๐๖๐๐	น้ำลันพิว	๔
		ความสูง ๔๐ ซม.	๔๔๖๐
		ความสูง ๗๐ ซม.	๔๔๘๐
		ความสูง ๑๔๐ ซม.	๔๔๖๐
๙๔ ๗.๘. ๒๖	๐๗๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๖๐๐
		น้ำลันพิว	น้อยมาก
	๐๘๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๖๘๐
	๐๙๐๐	น้ำลันพิว	น้อยมาก
	๐๑๐๐	น้ำทะเลกอน	๔๖๘๐
		น้ำลันพิว	น้อยมาก

การทดสอบหมาย เลข ๔

อัตราการรับน้ำ ๙๐๐ ม.^๓/ชม.

ความเข้มข้นน้ำตะกอนเฉลี่ย ๔๘๙๐ มก./ล.

วัน เดือน ปี ๕ ตุลาคม ๒๕๖๒

เวลา ๑๖๐๐

อัตราเวียนตะกอนที่ตะกอนลันพอตี ๒๐๐.๗ ม.^๓/ชม.

วัน เดือน ปี	เวลา	หัวอย่างน้ำจาก	ความเข้มข้น มก./ล
	๑๔๐๐	น้ำตะกอน	๔๘๙๐
	๑๕๐๐	น้ำตะกอน	๔๘๐๐
	๑๖๐๐	น้ำตะกอน	๔๘๗๐
		ก้นถังตักตะกอน	๔๘๘๐

การทดสอบหมาย เลข ๕

อัตราการรับน้ำ ๙๐๐ ม.^๓/ชม.

ความเข้มข้นน้ำตะกอนเฉลี่ย ๔๘๙๐ มก./ล.

วัน เดือน ปี ๑๙ ตค. ๒๖

เวลา ๑๔๐๐

อัตราเวียนตะกอนที่ตะกอนลันพอตี ๔๔.๔ ม.^๓/ชม.

ศูนย์กลางการพัฒนาฯ
สุภาพ สวยงาม น้อมทั้งวิทยาลัย

วัน เดือน ปี	เวลา	ตัวอย่างน้ำจาก	ความเข้มข้น mg./l.
๒๙ ตค. ๒๖	๐๗๐๐	น้ำทะเล	๕๕๖๐
	๐๘๐๐	ก้นถังตักทะเล	๙๐๖๐
	๐๙๐๐	น้ำทะเล	๕๕๖๐
	๑๐๐๐	ก้นถังตักทะเล	๙๒๖๐

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ความเร็วในการตอกตะกอนแบบขั้นของน้ำตะกอนที่เข้าสู่ปั๊มตอกตะกอน

๖ กย. ๒๖	๗ กย. ๒๖	๘ กย. ๒๖	๙ กย. ๒๖
น้ำตะกอน ความเร็ว (มก./ล) (ซม./นาที)	น้ำตะกอน ความเร็ว (มก./ล.) (ซม./นาที)	น้ำตะกอน ความเร็ว (มก./ล.) (ซม./นาที)	น้ำตะกอน ความเร็ว (มก./ล) (ซม./นาที)
๒๐๕๐	๔.๖๘	๑๖๘๐	๔.๔๔
๒๖๖๐	๓.๔	๒๖๖๐	๒.๔๔
๒๘๕๐	๒.๗๔	๒๖๖๐	๒.๒
๔๕๕๐	๑.๔	๔๙๕๐	๑.๙
๖๙๖๐	๐.๗๕	๖๙๖๐	๐.๕

๗ กค. ๒๖
น้ำตะกอน ความเร็ว (มก./ล.) (ซม./นาที)
๑๖๙๐ ๖.๐๕
๒๖๖๐ ๓.๔๗
๒๘๕๐ ๒.๗
๔๙๕๐ ๑.๖๕
๕๙๖๐ ๐.๔



ภาคผนวก ๔

ขบวนการผลิต เปียร์และแหล่งกำเนิดของน้ำทึ่ง

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ขบวนการผลิตเบียร์และเหล้ารังก์เบียดของน้ำทึng

เบียร์เป็นเครื่องดื่มที่มีชักล้อหอยอัตรา ๒-๓% ได้จากการหมัก เมล็ดพิชผสมกับช็อพ (hop) ห้าให้มีรสขม เมล็ดพิชส่วนใหญ่ คือ ข้าวนาเบย์ ส่วน剩余อื่น ๆ ได้แก่ ข้าวข้าวโพด ข้าวโถด เป็นต้น

ข้าวนาเบย์ที่ซุบน้ำ ตั้งไว้ ๔-๕ วัน จะเริ่มงอกเป็นต้นอ่อน หรือ มอลท์ ระหว่างการเจริญเติบโตมีการคุณซึมออกเชิงและคายคาร์บอนไดออกไซด์ เกิดเอ็นไซม์ คือ ไทดัสเตส (diastase) บ่อยแป้งเป็นมอลโทส ซึ่งต่อมาจะถูกเปลี่ยนเป็นกลูโคสโดย มอลเตส (maltase) ห้าให้ถูกหมักโดยยีสต์ได้

ขบวนการผลิตเบียร์สามารถแบ่งออกได้เป็น ๗ ขั้นตอนใหญ่ ๆ คือ

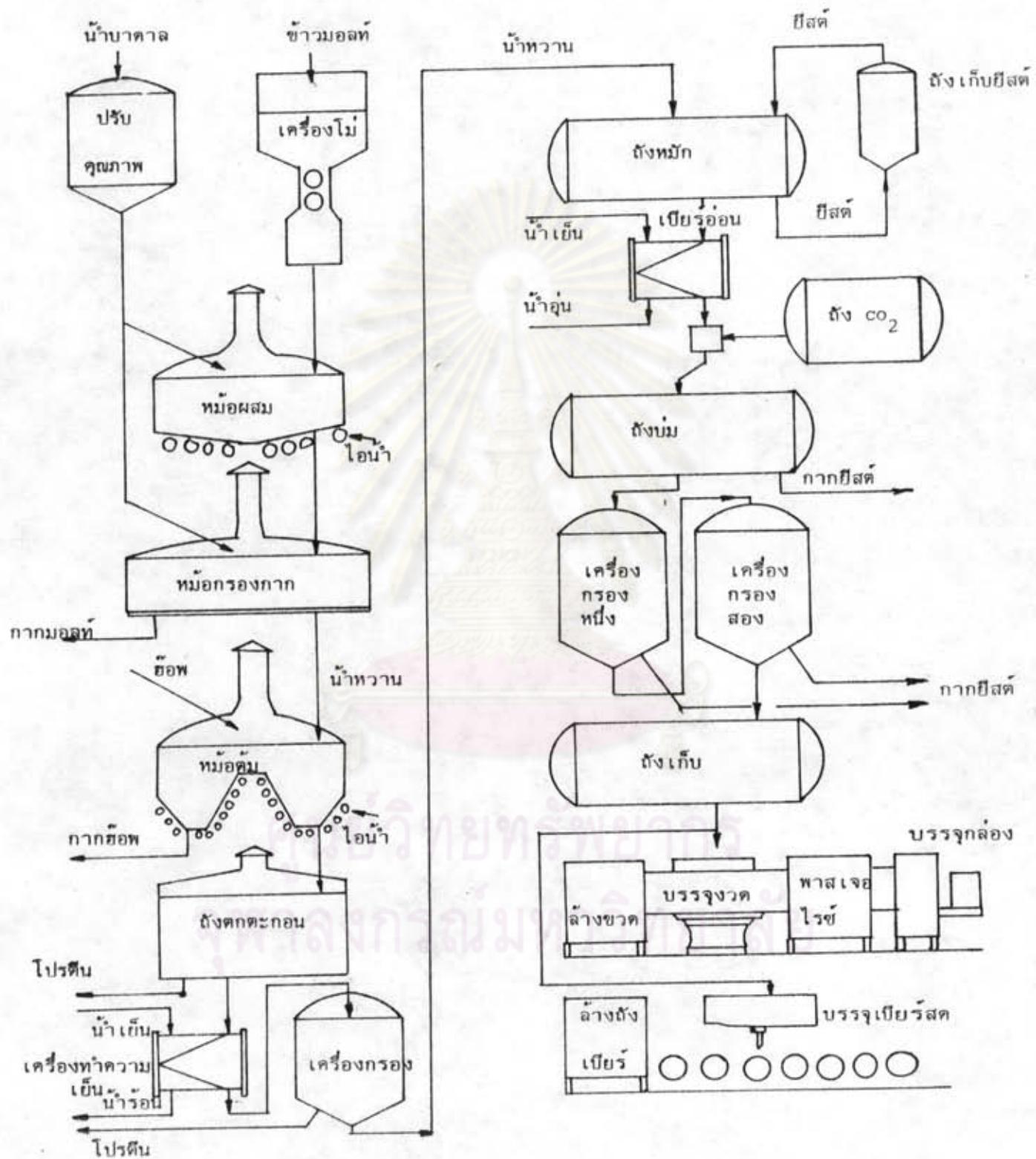
๑. เตรียมน้ำหวาน (wort) ห้าจะหมัก มอลท์ของข้าวนาเบย์จะถูก徂ณ์กม กับมอลท์ของเมล็ดพิชอื่น ๆ ใส่ลงในหม้อผสมความดันที่มีไอน้ำร้อน แป้งจะกลایเป็นช่อง เหลวและน้ำตาลที่ละลายน้ำได้ ผสมน้ำที่ผ่านการปรับสภาพแล้ว จะได้น้ำหวาน ผ่านต่อไป

ปั้งเครื่องกรอง เพื่อแยกเอาเมล็ดพิชออก น้ำบริสุทธิ์จะถูกหันในเมล็ดพิชเพื่อถึง เอาสารที่มี ฤทธิ์ต่อออกมาน้ำที่หมักยังคงที่หนึ่ง

น้ำหวานจะถูกคั่นในหม้อต้มพร้อมกับแซฟิชพลงไป การต้มนี้เพื่อให้ได้ ความเข้มข้นตามที่ต้องการและปรับสภาพให้เหมาะสมกับการหมักเบียร์ หลังจากนั้น แยกเอา ช็อพออก ห้าให้เย็นเพื่อให้เรxin และโปรตีนคงตัว กุศลากาเซื้าเดิมที่เพื่อเริ่มทำการ หมัก ช็อพที่ถูกแยกออกจะถูกล้างด้วยน้ำบริสุทธิ์เพื่อถึง เอาน้ำหวานที่ติดไปออกด้วย

๒. การหมัก (fermentation) เริ่มที่อุณหภูมิ ๔๐-๔๙ องศาฯ เวนไทร์ ผสมยีสต์ลงในถังหมัก น้ำตาลจะถูกเปลี่ยนเป็นເಥอลีส์ลักษณะและคาร์บอนไดออกไซด์ คายความร้อนประมาณ ๒๔๐ ปีกุศต่อหมอลโทส + ปอนด์ ในถังหมักจะมีอุณหภูมิ ๔๔ องศาฯ เวนไทร์ คาร์บอนไดออกไซด์ที่ได้จะถูกเก็บไว้ในถังเก็บ

หลังจากเวลา ๘-๑๐ วัน ปัสดุจะเริ่มตกตะกอน เบียร์จะใส่มีฟองปาก คุณข้างบน จะถูกล่งไปเก็บในถังเก็บ ๗-๘ สปีช่า เพื่อได้รับชาติที่ถูก



กระบวนการผลิตเปียร์

๓. การบรรจุ (bottling) เปียร์จะถูกกรอง อัดก๊าซcarbon dioxide ออกไช้ท์ บรรจุขวด แล้วทำการพาราสเจอไรซ์

ในขั้นตอนการผลิตทั้ง ๓ ขั้นตอนของโรงผลิตเบียร์ จะมีน้ำทึบอุ่นมา ซึ่งพอจะแยกความเหล่งก้า เปิด ได้ดังนี้

๑. น้ำจากช่วงการเตรียมน้ำหวาน น้ำทึบช่วงนี้มาจากการล้างหม้อผสมหม้อต้ม เครื่องทำความเย็น จะประกอบด้วยน้ำตาล เกล็กทริน มอลโตส แบง และกาแฟเมล็ดพิชเล็กน้อย จะทำให้มีค่าซีไออี ประมาณ ๗,๐๐๐-๔,๐๐๐ มก./ล. จะใหม่มากเป็นช่วง ๆ ห่างกันประมาณ ๔ ชม. ซึ่งเป็นเวลาที่ใช้ในการเตรียมน้ำหวานครั้งหนึ่ง ๆ ถึงตลอด ๔๔ ชม. ฟิลเตอร์ ประมาณ ๔๐

๒. น้ำล้างถังหมัก ประกอบด้วยอัลกอฮอล์ โปรดีนจากปีลต์ มีทึบกลางวันและกลางคืน แต่มีปริมาณน้อย ความเข้มข้นซีไออี ประมาณ ๕,๐๐๐ มก./ล.

๓. น้ำล้างเครื่องกรองเบียร์และถังเก็บ เมื่อจากการกรองเบียร์ทำเฉพาะเวลากลางวัน ตั้งแต่ประมาณ ๖.๐๐-๑๖.๐๐ น. ซึ่งทำให้มีน้ำทึบเฉพาะช่วงเย็น มีซีไออี ประมาณ ๙๐,๐๐๐ มล./ล. ประกอบด้วยอัลกอฮอล์และสารกรองเบียร์ จะหยุดในวันเสาร์ อาทิตย์ และวันหยุดอื่น ๆ

๔. น้ำล้างขวดและจากการพาราสเจอไรซ์ จากการล้างขวดอย่างเดียวติดเป็น ๒๐ เปอร์เซ็นต์ของน้ำทึบหมัก มีเฉพาะเวลากลางวันที่มีการบรรจุขวด หยุดวันเสาร์และวันอาทิตย์ ความเข้มข้นซีไออี ประมาณ ๒๐ มก./ล. มีฟิลเตอร์ ประมาณ ๑๑.๐ เมื่อจากมีใช้เดินไชกรอกไช้ท์ที่ใช้ในการล้างขวดทึบมากด้วย

๕. น้ำจากการล้างทำความสะอาดโรงงานและที่อื่น ๆ มีปริมาณน้อย จะมากตอนประมาณ ๑๘.๐๐ น. ศิอ ตอนหยุดเครื่องซึ่งมีการล้างทำความสะอาดทุกวัน

ການພັນລວມ ៩០

ข้อมูลบางอย่าง เกี่ยวกับโรงบำบัดคนไข้ทั้งของบริษัทบุญรอดบริว เวโรรี่จำกัด

ข้อมูลบางอย่าง เกี่ยวกับโรงบำบัดน้ำดิ้งของ บริษัทญูรอตบัวเรอี จำกัด

๑. ชนิดของระบบ

รัศมีในประเทท plug flow activated sludge หรือแบบตาม流れของรังปฏิริยาที่เป็น กลุ่มถังกวนที่มีการเวียนกลับ (multiple continuous stirred tanks reactor with recycle)

๒. ลักษณะทั่วไป

ประกอบด้วย ถังปรับสภาพ (equalizing tank) ๒ ถังต่อหัน มีเครื่องตะแกรงท่อน (mechanical screen) ก่อนลงสู่ถังที่ ๑ มีสังไหอากาศ ๙๖ ถัง แบ่งเป็น ๒ ชุด ชุดละ ๖ ถัง แต่ละชุดต่อหันแบบอนุกรม ติดตั้งเครื่องเติมอากาศที่ผิวน้ำ (surface aerator) ถังละ ๔ ตัว มีถังคงดักก่อนแบบกลม น้ำเข้าทรงกลาง ๒ ชั้น มีบ่อผสม (mixing chamber) สำหรับเติมคลอรีนก่อนปล่อยน้ำที่บำบัดแล้วลงแม่น้ำ

ขณะนี้ใช้ถังเติมอากาศชุดแรกเพียงชุดเดียว ตะกอน เวียนกลับจากถังตะกอนสามารถลงสู่ถังเติมอากาศ ๗ ถังแรก สามารถปรับอัตราการไหล และแบ่งสัดส่วนตะกอน เวียนกลับลงในแต่ละถังได้ตามต้องการโดยใช้ลิ้นปีกเปิด (valve)

๓. รายละเอียดบางอย่าง เกี่ยวกับโรงบำบัดน้ำดิ้ง

คุณภาพ ก. และคุณภาพ ข.

คุณภาพอย่างร้ายกาจ
คุณภาพกรณ์ทางวิทยาศาสตร์

ตาราง ก.

รายละเอียดหน้างอเมือง เที่ยวบินโรงน้ำมันทั้ง

หมายเลข	รายการ	อักษรย่อ	ปริมาตร	หมายเหตุ
๑.	ถังปรับสภาวะหมาดหมายเลข ๑	E1	๗๖๐ ม. ^๓	ติดตั้งเครื่องอัดอากาศ
๒.	ถังปรับสภาวะหมาดหมายเลข ๒	E2	๗๖๐ ม. ^๓	ขนาด ๘.๔ แรงม้า ๒ เครื่อง
๓.	ถังเพิ่มหาดหมายเลข ๔ ถัง ๔	AT 1-1 AT 1-2 AT 1-4	ถังละ ๗๖๐ ม. ^๓	ผิวน้ำ ขนาด ๙๐ กิโลวัตต์ ถังละ ๔ เครื่อง
๔.	ถังเพิ่มหาดหมายเลข ๕ และ ๖	AT 1-5 AT 1-6	ถังละ ๗๖๐ ม. ^๓	ติดตั้งเครื่องเพิ่มหาด ผิวน้ำ ขนาด ๙๐ กิโลวัตต์ ถังละ ๔ เครื่อง
๕.	ถังตัดกอนถุงหน้า	ST 1-1 และ	ถังละ	เลี้นผ่าศูนย์กลาง ๙๒.๔ ม.
		ST 1-2	๗๖๐ ม. ^๓	
๖.	ถังตัดกอนถุงหลัง	ST 2-1 ST 2-2	ถังละ ๗๖๐ ม. ^๓	เลี้นผ่าศูนย์กลาง ๙๒ ม.
๗.	ถังตัดกอน เฉน หมายเลข ๑ และ ๒	P1 P2	ถังละ ๒๔ ม. ^๓	
๘.	บ่อผลิต	MC	๑๒.๘ ม. ^๓	
๙.	บ่อเพิ่มความเข้มข้น (thickener)	T		เลี้นผ่าศูนย์กลาง ๔.๔ ม.
๑๐.	เครื่องกรองอัด (filter press)	FP		

ตาราง ๔.

ความสามารถสูงสุดของ เครื่องสูบ

หมายเลข	รายการ	ความสามารถสูงสุด
๑.	เครื่องสูบม้าทึ่งเข้า	๒๕๐ ม. ^๓ /ชม.
๒.	เครื่องสูบตะกอน เวียนกลับอุ่นๆ	๑๗๐ ม. ^๓ /ชม.
๓.	เครื่องสูบตะกอน เวียนกลับอุ่นๆ	๑๖๐ ม. ^๓ /ชม.

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



ภาคผนวก ๙๙

ทฤษฎีและวิธีการวิเคราะห์ในทางสถิติที่ใช้ในการวิจัยโดยสรุป

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ทฤษฎีและวิธีการวิเคราะห์ในทางสถิติที่ใช้ในการวิจัยโภชนา

๑. มัชณิค เลขคณิต ส่วนเบี่ยง เบนมาตรฐาน และรูปแบบของการกระจาย

ในการนักคุณลักษณะของกลุ่มตัวอย่างใด ๆ ที่กำลังถูกตรวจสอบ จะนักคุณลักษณะ ๗ อย่าง

๑.๑ ศูนยกลาง (Central value) ตัวรัศมี (Parameter) ที่บันทุมากที่สุด หรือ มัชณิค เลขคณิต (Arithmetic mean, \bar{x}) หรือค่าเฉลี่ยของกลุ่มตัวอย่าง

$$\bar{x} = \frac{\sum x}{N} \quad (1.1)$$

เมื่อ N = จำนวนตัวอย่าง

ค่า \bar{x} มากถูกใช้เป็นค่าประมาณของค่าเฉลี่ยของประชากร (Population mean, μ) และจะมีค่าใกล้เคียงกัน เมื่อจำนวนตัวอย่างมากขึ้น

$$\bar{x} \rightarrow \mu \text{ เมื่อ } N \rightarrow \infty$$

๑.๒ ระดับของการกระจาย (Degree of spread) ตัวรัศมี (Parameter) ที่บันทุมากที่สุด หรือ ส่วนเบี่ยง เบนมาตรฐาน (Standard deviation, S)

$$S^2 = \frac{1}{N} \sum_{i=1}^{N-1} (x_i - \bar{x})^2 / (N-1) \quad (1.2)$$

จำนวนข้อมูลประมาณสองในสามจะมีค่าอยู่ในช่วง $\bar{x} \pm 2S$ (มาตรฐาน ๒ เท่า ในเรื่อง การกระจายแบบปกติ (Normal distribution)) ค่า S มากจะใช้เป็นค่าประมาณของส่วนเบี่ยง เบนมาตรฐานของประชากร (Population standard deviation, σ) และจะมีค่าใกล้เคียงกัน เมื่อจำนวนตัวอย่างมากขึ้น

$$S \rightarrow \sigma \text{ เมื่อ } N \rightarrow \infty$$

ถ้าประชากรกลุ่มนี้มีการกระจายแบบปกติ ค่าเฉลี่ยเท่ากับ μ และส่วนเบี่ยงเบนมาตรฐานเท่ากับ σ ค่าเฉลี่ยของการอุ่นด้วยวิ่ง ก็เป็น จะมีการกระจายแบบปกติ มีมัธยมเลขคณิตเท่ากับ μ และส่วนเบี่ยงเบนมาตรฐานเท่ากับ σ/\sqrt{n}

๔.๗ รูปแบบของการกระจาย (Form of distribution) ให้ยกตัวอย่างการกระจายของข้อมูลที่ใช้ในทางสถิติ คือ การกระจายแบบปกติ (Normal distribution) และเป็นการกระจายแบบที่พบในงานวิจัยค่อนคว้าที่ว่าไป

เมื่อข้อมูลมีการกระจายแบบปกติ

$$dP = \frac{1}{\sigma\sqrt{2\pi}} \exp(- (x_1 - \hat{\mu})^2 / 2\sigma^2) dx \quad (4.7)$$

dP = โอกาสที่จะเกิดค่า x ระหว่าง $(x_1 - \frac{1}{2}\sigma)$ กับ $(x_1 + \frac{1}{2}\sigma)$

σ = ส่วนเบี่ยงเบนมาตรฐานของประชากร

$\hat{\mu}$ = ค่าเฉลี่ยของประชากร

๒. การวัดแบบมาตรฐาน (Standard measure)

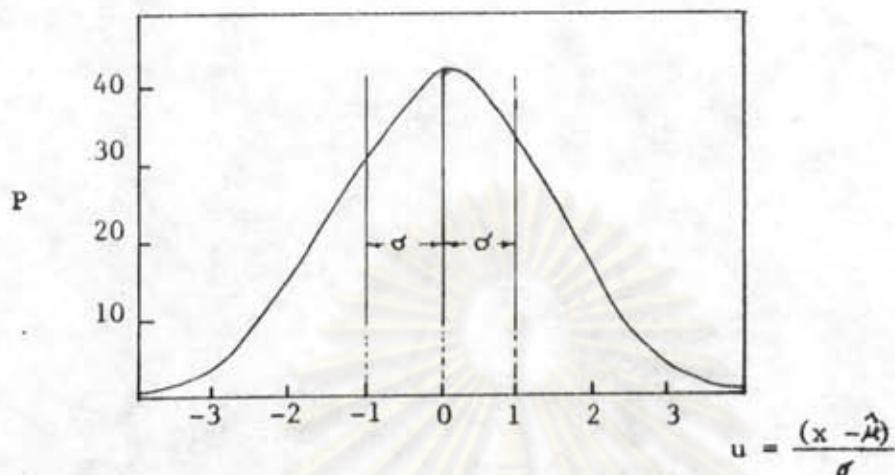
เมื่อกำหนดให้

$$u = (x - \hat{\mu})/\sigma \quad (4.8)$$

แทนในสมการ (4.7) จะได้

$$dP = \frac{1}{\sqrt{2\pi}} \exp(-u^2/2) du \quad (4.9)$$

สมการ (4.9) คือ สมการมาตรฐานของการกระจายแบบปกติ ให้บ่งบอกว่า เกิดจากสมการนี้จะสมมาตร (Symmetry) รอบแกน $u = 0$ หรือค่ามัธยมเลขคณิตเท่ากับ 0 และส่วนเบี่ยงเบนมาตรฐานเท่ากับ 1



รูปที่ ๙ เส้นโค้งปรกติของการวัดแบบมาตรฐาน (Normal probability curve)

เมื่อกำหนดให้ $\hat{\alpha} =$ โอกาสที่ n จะมีค่ามากกว่า n_1 เราสามารถใช้ตารางการกระจายแบบปกติหาค่า $\hat{\alpha}$ ที่ค่า n_1 ต่าง ๆ กันได้

๗. ชั้นความมั่นใจ (Confidence limits)

การประมาณค่าทางสถิติ เช่น มัชชีนเลขคณิต ส่วนเปียง แบบมาตรฐานฯลฯ นอกจากจะรู้ค่าโดยประมาณแล้ว ก็ควรที่จะรู้ว่าค่าที่แท้จริงมันมีความเป็นไปได้มากพอที่จะมีค่าอยู่ในขอบเขตเท่าใดด้วย

๗.๑ ชั้นความมั่นใจของค่ามัชชีนเลขคณิต
ในประชากรแบบปรกติที่มีมัชชีนเลขคณิตเท่ากับ μ และส่วนเปียงแบบมาตรฐานเท่ากับ σ โอกาสที่ค่าเฉลี่ยของขนาดหัวอย่าง n ที่จะอยู่ในช่วง $\mu \pm 3\sigma/\sqrt{n}$ เท่ากับ 0.997 (จากตารางการกระจายแบบปรกติ เมื่อ n_1 เท่ากับ 3) :

$$\hat{\mu} - 3\sigma/\sqrt{n} < \bar{x} < \hat{\mu} + 3\sigma/\sqrt{n}; \quad (1-2\hat{\alpha}) = 0.997$$

TABLE A. NORMAL DISTRIBUTION (SINGLE-SIDED)
Proportion (P) of whole area lying to right of ordinate through $u = (\bar{x} - \mu)/\sigma$. ∞

TABLE A (continued). EXTENSION FOR HIGHER VALUES OF THE DEVIATE

Deviat <u>e</u> u	Proportion of Whole Area P							Proportion of Whole Area P										
	0.00	0.01	0.02	0.03	0.04	0.05	0.06	0.07	0.08	0.09	Deviat <u>e</u> u	Proportion of Whole Area P	Deviat <u>e</u> u	Proportion of Whole Area P	Deviat <u>e</u> u	Proportion of Whole Area P		
0.0	5000	-4960	-4920	-4880	-4840	-4801	-4761	-4721	-4681	-4641	3.0	-00135	3.5	-000233	4.0	-00317	4.5	-05340
0.1	4602	-4562	-4522	-4483	-4443	-4404	-4364	-4325	-4286	-4247	3.1	-000968	3.6	-000159	4.1	-04207	4.6	-05211
0.2	4207	-4168	-4129	-4090	-4052	-4013	-3974	-3936	-3897	-3859	3.2	-000687	3.7	-000108	4.2	-04133	4.7	-05130
0.3	3821	-3783	-3745	-3707	-3669	-3632	-3594	-3557	-3520	-3483	3.3	-000483	3.8	-000723	4.3	-05854	4.8	-06793
0.4	3446	-3409	-3372	-3336	-3300	-3264	-3228	-3192	-3156	-3121	3.4	-000337	3.9	-000481	4.4	-05541	4.9	-06479
0.5	3085	-3050	-3015	-2981	-2946	-2912	-2877	-2843	-2810	-2776						5.0	-06287	
0.6	2743	-2709	-2676	-2643	-2611	-2578	-2546	-2514	-2483	-2451								
0.7	2420	-2389	-2358	-2327	-2296	-2266	-2236	-2206	-2177	-2148								
0.8	2119	-2090	-2061	-2033	-2005	-1977	-1949	-1922	-1894	-1867								
0.9	1841	-1814	-1788	-1762	-1736	-1711	-1685	-1660	-1635	-1611								
1.0	1587	-1562	-1539	-1515	-1492	-1469	-1446	-1423	-1401	-1379								
1.1	1357	-1335	-1314	-1292	-1271	-1251	-1230	-1210	-1190	-1170								
1.2	1151	-1131	-1112	-1093	-1075	-1056	-1038	-1020	-1003	-995								
1.3	9668	-951	-934	-9118	-8901	-8685	-8469	-8253	-8038	-8023								
1.4	8080	-793	-778	-764	-749	-735	-721	-708	-694	-681								
1.5	6668	-655	-643	-630	-618	-606	-594	-582	-571	-559								
1.6	5348	-537	-526	-516	-505	-495	-485	-475	-465	-455								
1.7	4446	-436	-427	-418	-409	-401	-392	-384	-375	-367								
1.8	3559	-351	-344	-336	-329	-322	-314	-307	-301	-294								
1.9	287	-281	-274	-268	-262	-256	-250	-244	-239	-233								
2.0	228	-222	-217	-212	-207	-202	-197	-192	-188	-183								
2.1	179	-174	-170	-166	-162	-158	-154	-150	-146	-143								
2.2	139	-136	-132	-129	-125	-122	-119	-116	-113	-110								
2.3	97	-94	-92	-894	-8734	-8595	-8395	-8195	-8065	-7957								
2.4	-0.820	-0.776	-0.734	-0.694	-0.654	-0.614	-0.574	-0.534	-0.494	-0.454								
2.5	-0.621	-0.587	-0.554	-0.515	-0.475	-0.435	-0.395	-0.355	-0.315	-0.275								
2.6	-0.466	-0.440	-0.415	-0.385	-0.355	-0.325	-0.295	-0.265	-0.235	-0.205								
2.7	-0.347	-0.326	-0.307	-0.287	-0.267	-0.247	-0.227	-0.207	-0.187	-0.167								
2.8	-0.256	-0.240	-0.226	-0.212	-0.197	-0.182	-0.167	-0.152	-0.137	-0.122								
2.9	-0.167	-0.175	-0.164	-0.154	-0.144	-0.134	-0.124	-0.114	-0.104	-0.094								
3.0	0.00	0.02	0.04	0.06	0.08	0.10	0.12	0.14	0.16	0.18								



The illustration shows the Normal Curve. The shaded portion is the area P , which is given in the table.

The entries refer to positive values of the argument u . For negative values of u write down the complements ($1 - P$) of the entries.

Let $u = +1.96$. Area to the right = 0.0250. Area to left = 1 - 0.0250 = 0.9750.

Let $u = -3.00$. The tabulated value = 0.00135. Since u is negative, this represents the area to the left. Area to right = 1 - 0.00135 = 0.99865.

Let $u = +4.50$. Tabulated value = 0.00000340. Area to left = 0.99999660.

ในทางกลับกัน เมื่อถ้วนด้วยบ่ำง n ขึ้น ให้ค่ามัชเม็ม เลขคิด เท่ากับ \bar{x} โอกาสที่ $\hat{\mu}$ หรือมัชเม็ม เลขคิดของประชากรจะมีค่าอยู่ในช่วง $\bar{x} \pm 3\sigma/\sqrt{n}$ จะมีสิ่ง 0.997 หรือ 99.7%

$$\bar{x} - 3\sigma/\sqrt{n} < \hat{\mu} < \bar{x} + 3\sigma/\sqrt{n}; (1-2\alpha) = 0.997$$

ในการที่ใช้ส่วน เปียง เบนมาตรฐานของกลุ่มตัวอย่าง (S) มาเป็นค่า ประมาณของส่วน เปียง เบนมาตรฐานของประชากร (s) ความใกล้เคียงของ S และ s จะขึ้นอยู่กับจำนวนของระดับความเป็นอิสระ (β) ดังนั้น จะมีการใช้ค่า t แทน n และ ตารางที่ใช้ในการหาโอกาสที่จะเป็นไปได้ของค่าของตัวอย่างจะขึ้นอยู่กับจำนวนของระดับความเป็นอิสระด้วย

ดังนั้น β โอกาสที่จะเป็นไปได้ $(1-2\alpha)$ ซึ่ดความมั่นใจ จะเป็น

$$\text{ซึ่ดจำกัดล่าง} = \bar{x} - t_{\alpha}^* S / \sqrt{n}$$

$$\text{ซึ่ดจำกัดบน} = \bar{x} + t_{\alpha}^* s / \sqrt{n}$$

โดยความเป็นอิสระ, β จะเท่ากับ $n-1$

๓.๔ ซึ่ดความมั่นใจของส่วน เปียง เบนมาตรฐาน

ในการหาซึ่ดความมั่นใจของส่วน เปียง เบนมาตรฐานของประชากร เราจะใช้ค่าของ ส่วน เปียง เบนมาตรฐานของตัวอย่างจะประมาณค่าส่วน เปียง เบนมาตรฐานของประชากร แล้วเปิดตารางที่มีผู้ทำไว้สำหรับหาค่าประกอนที่จะนับมาอูณ β จำนวนความเป็นอิสระของ กลุ่มตัวอย่างของเรา โดยให้จำนวนความเป็นอิสระของประชากร เท่ากับสองไปยัง $(infinity)$ จากตารางเราจะได้ค่าประกอนสองจำนวน จำนวนหนึ่งจะเป็นตัวอูณ ที่ทำให้เกิดซึ่ดจำกัดบน ซึ่ดจำนวนหนึ่งจะเป็นตัวอูณที่ทำให้เกิดซึ่ดจำกัดล่าง ตารางเหล่านี้ จะมีผู้ทำไว้สำหรับค่าความเป็นไปได้ต่าง ๆ กัน เช่น 95% , 90% จะต้องเลือกใช้ความ ความต้องการของเรา

TABLE C. PROBABILITY POINTS OF THE t -DISTRIBUTION (SINGLE-SIDED)

ϕ	P				
	0.1	0.05	0.025	0.01	0.005
1	3.08	6.31	12.70	31.80	63.70
2	1.89	2.92	4.30	6.96	9.92
3	1.64	2.35	3.18	4.54	5.84
4	1.53	2.13	2.78	3.75	4.60
5	1.48	2.01	2.57	3.36	4.03
6	1.44	1.94	2.45	3.14	3.71
7	1.42	1.89	2.36	3.00	3.50
8	1.40	1.86	2.31	2.90	3.36
9	1.38	1.83	2.26	2.82	3.25
10	1.37	1.81	2.23	2.76	3.17
11	1.36	1.80	2.20	2.72	3.11
12	1.36	1.78	2.18	2.68	3.05
13	1.35	1.77	2.16	2.65	3.01
14	1.34	1.76	2.14	2.62	2.98
15	1.34	1.75	2.13	2.60	2.95
16	1.34	1.75	2.12	2.58	2.92
17	1.33	1.74	2.11	2.57	2.90
18	1.33	1.73	2.10	2.55	2.88
19	1.33	1.73	2.09	2.54	2.86
20	1.32	1.72	2.09	2.53	2.85
21	1.32	1.72	2.08	2.52	2.83
22	1.32	1.72	2.07	2.51	2.82
23	1.32	1.71	2.07	2.50	2.81
24	1.32	1.71	2.06	2.49	2.80
25	1.32	1.71	2.06	2.48	2.79
26	1.32	1.71	2.06	2.48	2.78
27	1.31	1.70	2.05	2.47	2.77
28	1.31	1.70	2.05	2.47	2.76
29	1.31	1.70	2.05	2.46	2.76
30	1.31	1.70	2.04	2.46	2.75
40	1.30	1.68	2.02	2.42	2.70
60	1.30	1.67	2.00	2.39	2.66
120	1.29	1.66	1.98	2.36	2.62
∞	1.28	1.64	1.96	2.33	2.58



The illustration shows the t -curve for $\phi = 3$. The shaded area corresponds to the columnar headings of the table and the unshaded area to their complements.

It is of interest to note that t is related to the first column of the F -distribution (Table D), where $\phi_N = 1$. Setting $\phi_D = \phi$, F is in fact equal to t^2 , providing the value of P in Table C is doubled to make the comparison double-sided. Thus for $\phi = 8$ and $P = 2 \times 0.005$ the present table gives $t = 3.36$; in Table D with $\phi_N = 1$, $\phi_D = 8$ and $P = 0.01$ we obtain $F = 11.3 = 3.36^2$.

Example

Single-sided test. For $\phi = 10$ the deviate of the t -curve which cuts off a single tail equivalent to $P = 0.05$ is given by $t = 1.81$. For the Normal Curve the corresponding value of u is 1.64.

๔. การวิเคราะห์การถดถอย (Regression analysis)

คือ การศึกษาถึงลักษณะความสัมพันธ์ระหว่างตัวแปรที่มีอิทธิพลต่อกันอย่างไร และแสดงลักษณะความสัมพันธ์นั้นออกในรูปของสมการถดถอย ใน การวิจัยครั้งนี้จะวิเคราะห์หา การถดถอยของตัวแปรสองตัวที่มีลักษณะความสัมพันธ์เป็นเส้นตรงเท่านั้น

๔.๑ การหาสมการการถดถอย ข้อมูลจะถูกนิมานาจบนกราฟ เรียกว่า ภาพขยาย (scatter diagram) หากุกต่าง ๆ บนภาพขยายไม่มีลักษณะ เป็นเส้นตรงให้เปลี่ยนแปลง การลงจุดไปเรื่อย ๆ เช่น ใช้กราฟทางกราฟ เยมี-ล็อก (semi-log) ล็อก-ล็อก (log-log) เป็นต้น เมื่อได้ลักษณะความสัมพันธ์เป็นเส้นตรงแล้ว จึงจากเส้นตรงผ่านกลุ่มของจุด โดยใช้วิธีก่อสร้างสองน้อยที่สุด (method of least square)

สมการการถดถอยเส้นตรงที่ได้ คือ $y = a + bx$

$$\text{โดย สัมประสิทธิ์การถดถอย , } b = \frac{n\sum xy - \sum x \cdot \sum y}{n\sum x^2 - (\sum x)^2}$$

$$a = \frac{\sum y - b\sum x}{n}$$

ในการที่ความสัมพันธ์ระหว่าง x และ y ไม่ใช่เส้นตรง แต่จะเป็นเส้นตรง เมื่อ ลงจุดในกราฟแบบอื่นก็จะได้เป็นสมการการถดถอยอย่างอื่น เช่น

ก. การถดถอยแบบล็อก (logarithmic regression)

$$y = a + b \ln x$$

ข. การถดถอยแบบเอ็กโพเนนเชียล (Exponential regression)

$$y = a \cdot e^{bx}$$

ค. การถดถอยแบบยกกำลัง (Power regression)

$$y = a \cdot x^b$$

ง. การถดถอยแบบไฮเปอร์โบลิก (Hyperbolic regression)

$$y = a + b \cdot \frac{1}{x}$$

๔.๒ อันตรภาคความเชื่อมั่น (Confidence Intervals)

๔.๒.๑ อันตรภาคความเชื่อมั่นของสัมประสิทธิ์การถดถอย ความคลาดเคลื่อนมาตรฐานของการประมาณ (Standard error of estimates) ที่อกรากคือ เนล่วงหน้าของประชาก,

$$\begin{aligned} s_{yx} &= \sqrt{\frac{\sum (y - y_c)^2}{n - 2}} \\ &= \sqrt{\frac{\sum (y - \bar{y})^2 - b^2 \sum (x - \bar{x})^2}{n - 2}} \end{aligned}$$

เมื่อ y = ค่าตัวแปรตามที่สังเกตได้

x = ค่าตัวแปรอิสระ

y_c = ค่าตัวแปรที่อยู่บนเส้นการถดถอย

n = ขนาดตัวอย่าง

ความคลาดเคลื่อนมาตรฐานของสัมประสิทธิ์การถดถอย

$$s_b = \frac{s_{yx}}{\sqrt{\sum (x - \bar{x})^2}}$$

หงนน อันตรภาคความเชื่อมั่น ($t_{\alpha/2}$) ของสัมประสิทธิ์การถดถอย หรือ

$$= b \pm t_{\alpha/2} s_b$$

๔.๒.๒ อันตรภาคความเชื่อมั่นของ เส้นถดถอย สมการการถดถอยอาจเขียนได้ในรูปของ $y_c = \bar{y} + b(x - \bar{x})$

ตามทฤษฎีของส่วนเบี่ยง เบณมาตรฐาน

$$s_{y_c}^2 = s_{\bar{y}}^2 + [s_b(x - \bar{x})]^2$$

$$= \frac{s_{yx}^2}{n} + \frac{s_{yx}^2 (x - \bar{x})^2}{\sum (x - \bar{x})^2}$$

$$s_{y_c} = s_{yx} \sqrt{\frac{1}{n} + \frac{(x - \bar{x})^2}{\sum (x - \bar{x})^2}}$$

ดังนั้น อันตรภาคความเชื่อมั่น ($1-2\alpha$) ของค่า y_c ให้ ๆ ดือ $y_c \pm t_{\alpha/2} s_{y_c}$ และความคลาดเคลื่อนมาตรฐานของเล็งทดสอบ เป็นความคลาดเคลื่อนขึ้น เมื่อมาจากการสุ่มตัวอย่างจะน้อยที่สุดที่ \bar{x} และค่อย ๆ เพิ่มขึ้นเมื่อ x อยู่ห่างจาก \bar{x} ไปทางขวาเมื่อและซ้ายเมื่อ

๔.๑.๗ อันตรภาคความเชื่อมั่นของการพยากรณ์

ความคลาดเคลื่อนมาตรฐานของการพยากรณ์ (Standard error of forecast, $s_{y - y_c}$) เท่ากับผลรวมของความคลาดเคลื่อนมาตรฐานของการประมาณ (s_{yx}) กับความคลาดเคลื่อนมาตรฐานของเล็งทดสอบ (s_{y_c})

$$s_{y - y_c}^2 = s_{yx}^2 + s_{y_c}^2$$

$$s_{y - y_c} = s_{yx} \sqrt{1 + \frac{1}{n} + \frac{(x - \bar{x})^2}{\sum (x - \bar{x})^2}}$$

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

TABLE H. MULTIPLIERS L_1 AND L_2 FOR THE CONFIDENCE LIMITS OF THE RATIO OF TWO STANDARD DEVIATIONS
PROBABILITY LEVEL 0.10 (SINGLE SIDE)

$\phi_N \backslash \phi_D$	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	12	15	20	24	30	40	60	120	∞	$\phi_N \backslash \phi_D$
1	0.16 6.31	0.14 2.92	0.14 2.35	0.13 2.13	0.13 2.02	0.13 1.94	0.13 1.89	0.13 1.86	0.13 1.83	0.13 1.81	0.13 1.78	0.13 1.75	0.13 1.72	0.13 1.71	0.13 1.70	0.13 1.68	0.13 1.67	0.13 1.66	0.13 1.64	1
2	0.34 7.04	0.33 3.00	0.33 2.34	0.33 2.08	0.33 1.94	0.33 1.86	0.33 1.80	0.33 1.76	0.33 1.73	0.33 1.71	0.33 1.68	0.33 1.64	0.33 1.61	0.33 1.59	0.33 1.58	0.33 1.56	0.32 1.55	0.32 1.53	0.32 1.52	2
3	0.42 7.32	0.43 3.03	0.43 2.32	0.43 2.05	0.43 1.90	0.44 1.81	0.44 1.75	0.44 1.71	0.44 1.68	0.44 1.65	0.44 1.61	0.44 1.58	0.44 1.54	0.44 1.53	0.44 1.51	0.44 1.49	0.44 1.48	0.44 1.46	0.44 1.44	3
4	0.47 7.47	0.48 3.04	0.49 2.31	0.49 2.03	0.50 1.88	0.50 1.78	0.50 1.72	0.50 1.68	0.50 1.64	0.51 1.61	0.51 1.57	0.51 1.54	0.51 1.50	0.51 1.48	0.51 1.46	0.51 1.45	0.51 1.43	0.51 1.41	0.52 1.39	4
5	0.50 7.57	0.51 3.05	0.53 2.30	0.53 2.01	0.54 1.86	0.54 1.76	0.54 1.70	0.55 1.65	0.55 1.62	0.55 1.59	0.55 1.55	0.56 1.51	0.56 1.47	0.56 1.45	0.56 1.43	0.56 1.41	0.56 1.39	0.57 1.38	0.57 1.36	5
6	0.51 7.63	0.54 3.05	0.55 2.30	0.56 2.00	0.57 1.85	0.57 1.75	0.58 1.68	0.58 1.63	0.58 1.60	0.58 1.57	0.59 1.53	0.59 1.49	0.59 1.45	0.60 1.43	0.60 1.41	0.60 1.39	0.60 1.37	0.60 1.35	0.61 1.33	6
7	0.53 7.68	0.55 3.06	0.57 2.29	0.58 1.99	0.59 1.84	0.59 1.74	0.60 1.67	0.60 1.62	0.61 1.58	0.61 1.55	0.61 1.51	0.62 1.47	0.62 1.43	0.62 1.41	0.63 1.39	0.63 1.37	0.63 1.35	0.63 1.33	0.64 1.31	7
8	0.54 7.71	0.57 3.06	0.58 2.29	0.60 1.99	0.61 1.83	0.61 1.73	0.62 1.66	0.62 1.61	0.62 1.57	0.63 1.54	0.63 1.50	0.64 1.46	0.64 1.41	0.64 1.39	0.65 1.37	0.65 1.35	0.65 1.33	0.66 1.31	0.66 1.29	8
9	0.55 7.74	0.58 3.06	0.60 2.29	0.61 1.98	0.62 1.82	0.63 1.72	0.63 1.65	0.64 1.60	0.64 1.56	0.64 1.53	0.64 1.49	0.65 1.44	0.65 1.40	0.66 1.38	0.66 1.36	0.67 1.34	0.67 1.32	0.67 1.30	0.68 1.28	9
10	0.55 7.76	0.58 3.06	0.61 2.29	0.62 1.98	0.63 1.82	0.64 1.71	0.64 1.64	0.65 1.59	0.65 1.55	0.66 1.52	0.66 1.48	0.67 1.44	0.67 1.39	0.67 1.37	0.68 1.35	0.68 1.33	0.69 1.31	0.69 1.29	0.70 1.26	10

TABLE H (continued)

$\phi_N \backslash \phi_D$	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	12	15	20	24	30	40	60	120	∞	$\phi_N \backslash \phi_D$
12	0.56 7.79	0.60 3.07	0.62 2.28	0.63 1.97	0.65 1.81	0.65 1.70	0.66 1.63	0.67 1.58	0.67 1.54	0.68 1.51	0.68 1.47	0.69 1.42	0.70 1.38	0.70 1.35	0.71 1.33	0.71 1.31	0.71 1.29	0.72 1.27	0.72 1.24	12
15	0.57 7.82	0.61 3.07	0.63 2.28	0.65 1.97	0.66 1.80	0.67 1.69	0.68 1.62	0.69 1.57	0.69 1.53	0.70 1.50	0.70 1.45	0.71 1.40	0.72 1.36	0.73 1.34	0.73 1.31	0.74 1.29	0.75 1.27	0.75 1.24	0.75 1.22	15
20	0.58 7.86	0.62 3.07	0.65 2.28	0.67 1.96	0.68 1.79	0.69 1.68	0.70 1.61	0.71 1.56	0.71 1.52	0.72 1.48	0.72 1.44	0.74 1.39	0.75 1.34	0.75 1.32	0.76 1.29	0.77 1.27	0.77 1.24	0.78 1.22	0.79 1.19	20
24	0.58 7.87	0.63 3.07	0.66 2.28	0.67 1.96	0.69 1.79	0.69 1.68	0.70 1.60	0.72 1.55	0.72 1.51	0.72 1.48	0.72 1.43	0.74 1.38	0.75 1.33	0.75 1.30	0.76 1.28	0.77 1.25	0.77 1.23	0.80 1.20	0.81 1.18	24
30	0.59 7.89	0.63 3.08	0.66 2.27	0.68 1.95	0.70 1.78	0.71 1.67	0.72 1.60	0.73 1.54	0.74 1.50	0.74 1.47	0.75 1.42	0.77 1.37	0.77 1.32	0.78 1.29	0.79 1.27	0.80 1.24	0.81 1.21	0.82 1.19	0.83 1.16	30
40	0.59 7.91	0.64 3.08	0.67 2.27	0.69 1.95	0.71 1.78	0.72 1.67	0.73 1.59	0.74 1.54	0.75 1.49	0.75 1.46	0.76 1.41	0.76 1.36	0.77 1.31	0.78 1.28	0.80 1.25	0.81 1.23	0.83 1.20	0.84 1.17	0.85 1.14	40
60	0.60 7.92	0.65 3.08	0.68 2.27	0.70 1.95	0.72 1.77	0.73 1.66	0.74 1.59	0.75 1.53	0.76 1.49	0.76 1.45	0.77 1.40	0.79 1.35	0.81 1.29	0.81 1.27	0.82 1.24	0.82 1.21	0.83 1.18	0.86 1.15	0.88 1.11	60
120	0.60 7.94	0.65 3.08	0.69 2.27	0.71 1.94	0.73 1.77	0.74 1.66	0.75 1.58	0.77 1.52	0.78 1.48	0.78 1.44	0.79 1.39	0.80 1.34	0.80 1.28	0.84 1.25	0.84 1.22	0.86 1.19	0.87 1.16	0.89 1.12	0.92 1.08	120
∞	0.61 7.96	0.66 3.08	0.69 2.27	0.72 1.94	0.74 1.76	0.75 1.65	0.77 1.57	0.78 1.51	0.78 1.47	0.79 1.43	0.80 1.38	0.82 1.32	0.84 1.27	0.85 1.24	0.86 1.21	0.88 1.17	0.90 1.14	0.93 1.09	1.00 1.00	∞

 L_1 is given by the upper entry in each cell and L_2 by the lower. ϕ_N represents the degrees of freedom of the standard deviation in the numerator and ϕ_D the degrees of freedom of the standard deviation in the denominator.The confidence limits for σ_1/σ_2 are $L_1 s_1/s_2$ and $L_2 s_1/s_2$.The multipliers for the confidence limits of one standard deviation are given in the row $\phi_D = \infty$.

TABLE H. MULTIPLIERS L_1 AND L_2 FOR THE CONFIDENCE LIMITS OF THE RATIO OF TWO STANDARD DEVIATIONS (continued)
PROBABILITY LEVEL 0.01 (SINGLE SIDE)

$\phi_N \backslash \phi_D$	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	12	15	20	24	30	40	60	120	∞	$\phi_N \backslash \phi_D$
1	.016 63.7	.014 9.92	.014 5.84	.013 4.60	.013 4.03	.013 3.71	.013 3.50	.013 3.36	.013 3.25	.013 3.17	.013 3.05	.013 2.95	.013 2.85	.013 2.80	.013 2.75	.013 2.70	.013 2.66	.013 2.62	.013 2.58	
2	0.10 70.7	0.10 9.95	0.10 5.55	0.10 4.24	0.10 3.64	0.10 3.31	0.10 3.09	0.10 2.94	0.10 2.83	0.10 2.75	0.10 2.63	0.10 2.52	0.10 2.42	0.10 2.37	0.10 2.32	0.10 2.28	0.10 2.23	0.10 2.19	0.10 2.15	
3	0.17 73.5	0.18 9.96	0.18 5.43	0.19 4.09	0.19 3.47	0.19 3.13	0.19 2.91	0.19 2.76	0.19 2.64	0.19 2.56	0.19 2.44	0.19 2.33	0.19 2.22	0.19 2.17	0.19 2.12	0.19 2.08	0.19 2.03	0.19 1.99	0.19 1.94	
4	0.22 75.0	0.24 9.96	0.24 5.36	0.25 4.00	0.25 3.38	0.26 3.02	0.26 2.80	0.26 2.65	0.26 2.53	0.26 2.45	0.26 2.33	0.26 2.21	0.27 2.10	0.27 2.05	0.27 2.00	0.27 1.96	0.27 1.91	0.27 1.87	0.27 1.82	
5	0.25 75.9	0.27 9.96	0.29 5.31	0.30 3.94	0.30 3.31	0.31 2.96	0.31 2.73	0.31 2.58	0.31 2.46	0.32 2.37	0.32 2.25	0.32 2.13	0.32 2.03	0.33 1.97	0.33 1.92	0.33 1.87	0.33 1.83	0.33 1.78	0.33 1.74	
6	0.27 76.5	0.30 9.97	0.32 5.28	0.33 3.90	0.34 3.27	0.34 2.91	0.35 2.68	0.35 2.52	0.35 2.41	0.36 2.32	0.36 2.20	0.36 2.08	0.37 1.97	0.37 1.91	0.37 1.86	0.37 1.81	0.38 1.77	0.38 1.72	0.38 1.67	
7	0.29 77.0	0.32 9.97	0.34 5.26	0.36 3.87	0.37 3.23	0.37 2.87	0.38 2.64	0.38 2.49	0.38 2.37	0.39 2.28	0.39 2.15	0.40 2.04	0.40 1.92	0.41 1.87	0.41 1.82	0.41 1.77	0.41 1.72	0.42 1.67	0.42 1.62	
8	0.30 77.3	0.34 9.97	0.36 5.24	0.38 3.85	0.39 3.21	0.40 2.85	0.40 2.62	0.41 2.46	0.41 2.34	0.41 2.25	0.42 2.12	0.43 2.00	0.43 1.89	0.44 1.83	0.44 1.78	0.44 1.73	0.45 1.68	0.45 1.63	0.45 1.58	
9	0.31 77.6	0.35 9.97	0.38 5.23	0.39 3.83	0.41 3.19	0.42 2.82	0.42 2.59	0.43 2.43	0.43 2.31	0.44 2.22	0.44 2.09	0.45 1.97	0.46 1.86	0.46 1.80	0.46 1.75	0.47 1.70	0.47 1.65	0.48 1.60	0.48 1.55	
10	0.32 77.8	0.36 9.97	0.39 5.22	0.41 3.81	0.42 3.17	0.43 2.81	0.44 2.57	0.44 2.41	0.45 2.29	0.45 2.20	0.46 2.07	0.47 1.95	0.48 1.84	0.48 1.78	0.49 1.73	0.49 1.67	0.49 1.62	0.50 1.57	0.51 1.52	

TABLE H (continued)

$\phi_N \backslash \phi_D$	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	12	15	20	24	30	40	60	120	∞	$\phi_N \backslash \phi_D$
12	0.33 78.1	0.33 9.97	0.41 5.20	0.43 3.79	0.44 3.14	0.46 2.78	0.46 2.54	0.47 2.38	0.48 2.26	0.48 2.17	0.49 2.04	0.50 1.91	0.51 1.80	0.51 1.74	0.52 1.69	0.53 1.63	0.53 1.58	0.54 1.53	0.55 1.48	
15	0.34 78.5	0.40 9.97	0.43 5.18	0.45 3.77	0.47 3.12	0.48 2.75	0.49 2.51	0.50 2.35	0.51 2.23	0.51 2.14	0.52 2.00	0.53 1.88	0.54 1.76	0.55 1.70	0.56 1.64	0.57 1.59	0.57 1.53	0.58 1.48	0.59 1.43	
20	0.35 78.8	0.41 9.97	0.45 5.17	0.48 3.74	0.49 3.09	0.51 2.72	0.52 2.48	0.53 2.32	0.54 2.19	0.54 2.10	0.56 1.96	0.57 1.84	0.58 1.71	0.59 1.65	0.60 1.60	0.61 1.54	0.62 1.48	0.63 1.43	0.64 1.37	
24	0.36 79.0	0.42 9.97	0.46 5.16	0.49 3.73	0.51 3.08	0.52 2.70	0.53 2.46	0.55 2.30	0.55 2.17	0.56 2.08	0.57 1.94	0.59 1.81	0.60 1.69	0.61 1.63	0.62 1.57	0.63 1.51	0.65 1.45	0.66 1.40	0.67 1.34	
30	0.36 79.1	0.43 9.97	0.47 5.15	0.50 3.72	0.52 3.06	0.54 2.69	0.55 2.45	0.56 2.28	0.57 2.16	0.58 2.06	0.59 1.92	0.61 1.79	0.63 1.67	0.64 1.61	0.65 1.54	0.66 1.48	0.66 1.42	0.67 1.36	0.71 1.30	
40	0.37 79.3	0.44 9.97	0.48 5.14	0.51 3.71	0.53 3.05	0.55 2.67	0.57 2.43	0.58 2.26	0.59 2.14	0.60 2.04	0.61 1.90	0.63 1.77	0.64 1.64	0.65 1.58	0.66 1.52	0.67 1.45	0.69 1.39	0.72 1.33	0.74 1.26	
60	0.38 79.5	0.45 9.97	0.49 5.13	0.52 3.69	0.55 3.03	0.57 2.66	0.58 2.41	0.60 2.24	0.60 2.12	0.62 2.02	0.63 1.88	0.65 1.75	0.66 1.61	0.67 1.55	0.69 1.49	0.70 1.42	0.72 1.36	0.76 1.29	0.79 1.21	
120	0.38 79.6	0.46 9.97	0.50 5.12	0.54 3.68	0.56 3.02	0.58 2.64	0.60 2.40	0.61 2.22	0.64 2.10	0.64 2.00	0.65 1.86	0.68 1.72	0.70 1.59	0.72 1.52	0.73 1.45	0.75 1.38	0.75 1.31	0.78 1.24	0.85 1.15	
∞	0.39 79.8	0.47 9.98	0.51 5.11	0.55 3.67	0.58 3.00	0.60 2.62	0.62 2.38	0.64 2.20	0.66 2.08	0.68 1.98	0.69 1.83	0.69 1.69	0.68 1.56	0.70 1.49	0.70 1.42	0.72 1.34	0.76 1.27	0.77 1.17	1.00 1.00	

L_1 is given by the upper entry in each cell and L_2 by the lower.

ϕ_N represents the degrees of freedom of the standard deviation in the numerator and ϕ_D the degrees of freedom of the standard deviation in the denominator.

The confidence limits for σ_1/σ_2 are $L_1 s_1/s_2$ and $L_2 s_1/s_2$.

TABLE H. MULTIPLIERS L_1 AND L_2 FOR THE CONFIDENCE LIMITS OF THE RATIO OF TWO STANDARD DEVIATIONS (continued)
PROBABILITY LEVEL 0.025 (SINGLE SIDE)

$\phi_N \backslash \phi_D$	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	12	15	20	24	30	40	60	120	∞	ϕ_N					
1	.039 25.5	.035 6.20	.034 4.18	.033 3.50	.033 3.16	.033 2.97	.032 2.84	.032 2.75	.032 2.69	.032 2.63	.032 2.56	.032 2.49	.032 2.42	.032 2.39	.032 2.36	.032 2.33	.031 2.30	.031 2.27	.031 2.24	1					
2	0.16 28.3	0.16 6.24	0.16 4.01	0.16 3.26	0.16 2.90	0.16 2.69	0.16 2.56	0.16 2.46	0.16 2.39	0.16 2.34	0.16 2.26	0.16 2.18	0.16 2.11	0.16 2.08	0.16 2.05	0.16 2.01	0.16 1.98	0.16 1.95	0.16 1.92	2					
3	0.24 29.5	0.25 6.26	0.25 3.93	0.26 3.16	0.26 2.79	0.26 2.57	0.26 2.43	0.26 2.33	0.26 2.25	0.26 2.20	0.26 2.12	0.26 2.04	0.27 1.96	0.27 1.93	0.27 1.89	0.27 1.86	0.27 1.83	0.27 1.80	0.27 1.77	0.27 1.73	0.27 1.70	0.27 1.67	0.27 1.64	0.27 1.60	3
4	0.29 30.0	0.31 6.26	0.32 3.89	0.32 3.10	0.33 2.72	0.33 2.50	0.33 2.35	0.33 2.25	0.34 2.17	0.34 2.11	0.34 2.03	0.34 1.95	0.34 1.87	0.34 1.84	0.34 1.80	0.34 1.77	0.35 1.73	0.35 1.70	0.35 1.67	0.35 1.64	0.35 1.60	0.35 1.57	0.35 1.54	0.35 1.51	4
5	0.32 30.4	0.34 6.27	0.36 3.86	0.37 3.06	0.37 2.67	0.38 2.45	0.38 2.30	0.38 2.19	0.39 2.12	0.39 2.06	0.39 1.97	0.39 1.89	0.40 1.81	0.40 1.78	0.40 1.74	0.40 1.70	0.40 1.67	0.40 1.64	0.41 1.60	0.41 1.57	0.41 1.54	0.41 1.51	0.41 1.48	0.41 1.45	5
6	0.34 30.6	0.37 6.27	0.39 3.84	0.40 3.03	0.41 2.64	0.41 2.41	0.42 2.26	0.42 2.16	0.43 2.08	0.43 2.02	0.43 1.93	0.44 1.85	0.44 1.77	0.44 1.73	0.44 1.69	0.45 1.66	0.45 1.62	0.45 1.59	0.45 1.55	0.45 1.51	0.45 1.48	0.45 1.45	0.45 1.42	0.45 1.39	6
7	0.35 30.8	0.39 6.27	0.41 3.82	0.43 3.01	0.43 2.62	0.44 2.39	0.45 2.23	0.45 2.13	0.46 2.05	0.46 1.99	0.46 1.90	0.47 1.81	0.47 1.73	0.48 1.70	0.48 1.66	0.48 1.62	0.48 1.58	0.48 1.55	0.49 1.51	0.49 1.48	0.49 1.45	0.49 1.42	0.49 1.39	7	
8	0.36 30.9	0.41 6.27	0.43 3.81	0.44 3.01	0.46 2.60	0.46 2.37	0.47 2.21	0.47 2.11	0.48 2.03	0.48 1.96	0.49 1.87	0.49 1.79	0.50 1.71	0.50 1.67	0.51 1.63	0.51 1.59	0.51 1.55	0.52 1.52	0.52 1.48	0.52 1.45	0.52 1.42	0.52 1.39	0.52 1.36	8	
9	0.37 31.0	0.42 6.28	0.44 3.80	0.46 2.98	0.47 2.58	0.48 2.35	0.49 2.20	0.49 2.09	0.50 2.01	0.50 1.94	0.51 1.85	0.52 1.77	0.52 1.68	0.53 1.64	0.53 1.60	0.53 1.57	0.54 1.53	0.54 1.49	0.54 1.45	0.55 1.42	0.55 1.39	0.55 1.36	0.55 1.33	9	
10	0.38 31.1	0.43 6.28	0.46 3.80	0.47 2.97	0.49 2.57	0.50 2.34	0.50 2.18	0.51 2.07	0.51 1.99	0.52 1.93	0.53 1.84	0.53 1.75	0.54 1.67	0.55 1.62	0.55 1.58	0.55 1.55	0.56 1.51	0.56 1.47	0.56 1.43	0.57 1.40	0.57 1.37	0.57 1.34	10		

TABLE H (continued)

$\phi_N \backslash \phi_D$	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	12	15	20	24	30	40	60	120	∞	ϕ_N
12	0.39 31.3	0.44 6.28	0.47 3.79	0.49 2.96	0.51 2.55	0.52 2.32	0.53 2.16	0.53 2.05	0.54 1.97	0.54 1.90	0.55 1.81	0.56 1.72	0.57 1.64	0.58 1.59	0.58 1.55	0.59 1.51	0.59 1.47	0.60 1.43	0.61 1.39	12
15	0.40 31.4	0.46 6.28	0.49 3.78	0.51 2.94	0.53 2.54	0.54 2.30	0.55 2.14	0.56 2.02	0.57 1.94	0.57 1.88	0.58 1.78	0.59 1.69	0.60 1.60	0.61 1.56	0.62 1.52	0.62 1.48	0.63 1.44	0.64 1.39	0.65 1.35	15
20	0.41 31.5	0.47 6.28	0.51 3.76	0.53 2.93	0.55 2.52	0.57 2.27	0.58 2.11	0.59 2.00	0.59 1.91	0.60 1.85	0.61 1.75	0.62 1.66	0.64 1.57	0.64 1.53	0.65 1.48	0.66 1.44	0.67 1.39	0.68 1.35	0.69 1.31	20
24	0.42 31.6	0.48 6.28	0.52 3.76	0.54 2.92	0.56 2.51	0.58 2.26	0.59 2.10	0.59 1.99	0.60 1.90	0.61 1.83	0.62 1.74	0.64 1.64	0.66 1.55	0.66 1.51	0.67 1.46	0.68 1.42	0.69 1.37	0.71 1.33	0.72 1.28	24
30	0.42 31.6	0.49 6.28	0.53 3.75	0.55 2.91	0.57 2.50	0.59 2.25	0.60 2.09	0.61 1.97	0.62 1.89	0.63 1.82	0.64 1.72	0.66 1.63	0.67 1.53	0.68 1.49	0.69 1.44	0.71 1.39	0.72 1.35	0.73 1.30	0.75 1.25	30
40	0.43 31.7	0.50 6.28	0.54 3.75	0.57 2.90	0.59 2.49	0.62 2.24	0.63 2.08	0.64 1.96	0.64 1.87	0.65 1.80	0.66 1.70	0.67 1.61	0.68 1.51	0.68 1.46	0.69 1.42	0.70 1.37	0.72 1.32	0.74 1.27	0.76 1.22	40
60	0.43 31.8	0.50 6.28	0.55 3.74	0.58 2.89	0.62 2.47	0.63 2.23	0.66 2.06	0.66 1.95	0.66 1.86	0.68 1.79	0.68 1.69	0.69 1.59	0.70 1.49	0.71 1.44	0.74 1.39	0.74 1.34	0.76 1.29	0.77 1.24	0.82 1.18	60
120	0.44 31.8	0.51 6.28	0.56 3.73	0.59 2.88	0.61 2.46	0.63 2.21	0.66 2.05	0.67 1.93	0.68 1.84	0.68 1.77	0.69 1.67	0.72 1.57	0.74 1.47	0.75 1.42	0.77 1.37	0.79 1.31	0.81 1.26	0.84 1.20	0.87 1.13	120
∞	0.45 31.9	0.52 6.28	0.57 3.73	0.60 2.87	0.62 2.45	0.66 2.20	0.68 2.04	0.69 1.92	0.69 1.83	0.75 1.75	1.65 1.65	1.74 1.44	1.77 1.39	1.78 1.34	1.80 1.28	1.82 1.22	1.85 1.14	1.89 1.10	1.00 ∞	∞

 L_1 is given by the upper entry in each cell and L_2 by the lower. ϕ_N represents the degrees of freedom of the standard deviation in the numerator and ϕ_D the degrees of freedom of the standard deviation in the denominator.The confidence limits for σ_1/σ_2 are $L_1 s_1/s_2$ and $L_2 s_1/s_2$.The multipliers for the confidence limits of one standard deviation are given in the row $\phi_D = \infty$.

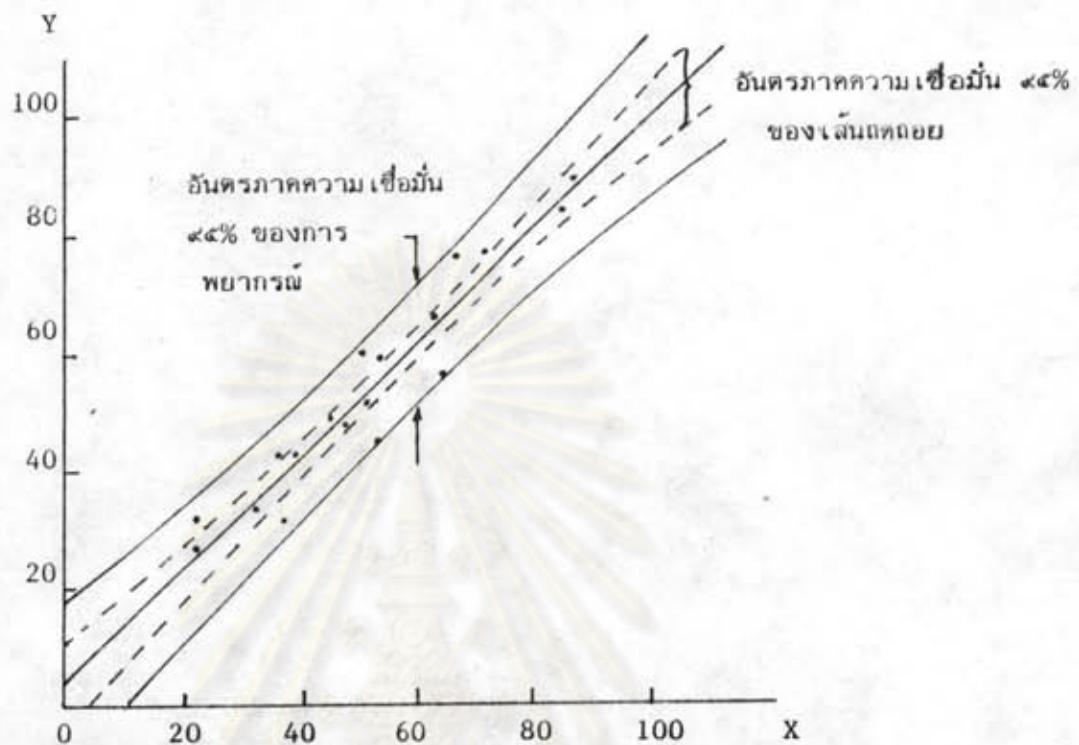
TABLE H. MULTIPLIERS L_1 AND L_2 FOR THE CONFIDENCE LIMITS OF THE RATIO OF TWO STANDARD DEVIATIONS (continued)
PROBABILITY LEVEL 0.05 (SINGLE SIDE)

$\phi_N \backslash \phi_D$	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	12	15	20	24	30	40	60	120	∞	$\phi_N \backslash \phi_D$
1	-0.79 12.7	-0.71 4.30	-0.68 3.18	-0.67 2.78	-0.66 2.57	-0.65 2.45	-0.65 2.36	-0.65 2.31	-0.64 2.26	-0.64 2.23	-0.64 2.18	-0.64 2.13	-0.63 2.09	-0.63 2.06	-0.63 2.04	-0.63 2.02	-0.63 2.00	-0.63 1.98	-0.63 1.96	
2	0.23 14.1	0.23 4.36	0.23 3.09	0.23 2.64	0.23 2.41	0.23 2.27	0.23 2.18	0.23 2.11	0.23 2.06	0.23 2.03	0.23 1.97	0.23 1.92	0.23 1.87	0.23 1.84	0.23 1.82	0.23 1.80	0.23 1.77	0.23 1.75	0.23 1.73	
3	0.31 14.7	0.32 4.38	0.33 3.05	0.33 2.57	0.33 2.33	0.34 2.18	0.34 2.08	0.34 2.02	0.34 1.97	0.34 1.93	0.34 1.87	0.34 1.81	0.34 1.76	0.34 1.73	0.34 1.71	0.34 1.68	0.34 1.66	0.34 1.64	0.34 1.61	
4	0.36 15.0	0.38 4.39	0.39 3.02	0.40 2.53	0.40 2.28	0.41 2.13	0.41 2.03	0.41 1.96	0.41 1.91	0.41 1.86	0.41 1.81	0.41 1.75	0.42 1.69	0.42 1.67	0.42 1.64	0.42 1.61	0.42 1.59	0.42 1.56	0.42 1.54	
5	0.39 15.2	0.42 4.39	0.43 3.00	0.44 2.50	0.44 2.25	0.45 2.09	0.45 1.99	0.46 1.92	0.46 1.87	0.46 1.82	0.46 1.76	0.47 1.70	0.47 1.65	0.47 1.62	0.47 1.59	0.47 1.57	0.47 1.54	0.47 1.51	0.48 1.49	
6	0.41 15.3	0.44 4.40	0.46 2.99	0.47 2.48	0.48 2.22	0.48 2.07	0.49 1.97	0.49 1.89	0.49 1.84	0.49 1.79	0.50 1.73	0.50 1.67	0.51 1.61	0.51 1.58	0.51 1.56	0.51 1.53	0.52 1.50	0.52 1.47	0.52 1.45	
7	0.42 15.4	0.46 4.40	0.48 2.98	0.49 2.47	0.50 2.21	0.51 2.05	0.51 1.95	0.52 1.87	0.52 1.81	0.52 1.77	0.53 1.71	0.53 1.65	0.54 1.59	0.54 1.56	0.54 1.53	0.55 1.50	0.55 1.47	0.55 1.44	0.56 1.42	
8	0.43 15.5	0.47 4.40	0.50 2.97	0.51 2.46	0.52 2.20	0.53 2.04	0.53 1.93	0.54 1.85	0.54 1.80	0.55 1.75	0.55 1.69	0.56 1.63	0.56 1.56	0.57 1.54	0.57 1.51	0.57 1.48	0.58 1.45	0.58 1.42	0.58 1.39	
9	0.44 15.5	0.48 4.40	0.51 2.97	0.52 2.45	0.54 2.18	0.55 2.02	0.55 1.92	0.56 1.84	0.56 1.78	0.57 1.74	0.57 1.67	0.58 1.61	0.59 1.55	0.59 1.52	0.59 1.49	0.59 1.46	0.60 1.43	0.60 1.40	0.61 1.37	
10	0.45 15.6	0.49 4.40	0.52 2.96	0.54 2.44	0.55 2.18	0.56 2.01	0.56 1.91	0.57 1.83	0.58 1.77	0.58 1.73	0.59 1.66	0.59 1.59	0.60 1.53	0.60 1.50	0.61 1.47	0.61 1.44	0.62 1.41	0.62 1.38	0.63 1.35	

TABLE H (continued)

$\phi_N \backslash \phi_D$	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	12	15	20	24	30	40	60	120	∞	$\phi_N \backslash \phi_D$
12	0.46 15.6	0.51 4.41	0.54 2.96	0.55 2.43	0.57 2.16	0.58 2.00	0.59 1.89	0.59 1.81	0.60 1.75	0.60 1.71	0.61 1.64	0.62 1.57	0.63 1.51	0.63 1.48	0.64 1.45	0.64 1.42	0.65 1.38	0.65 1.35	0.66 1.32	
15	0.47 15.7	0.52 4.41	0.55 2.95	0.57 2.42	0.59 2.15	0.60 1.98	0.61 1.87	0.62 1.79	0.62 1.73	0.63 1.69	0.64 1.62	0.65 1.55	0.65 1.48	0.66 1.45	0.67 1.42	0.67 1.39	0.68 1.36	0.69 1.32	0.70 1.29	
20	0.48 15.7	0.54 4.41	0.57 2.94	0.59 2.41	0.61 2.14	0.62 1.97	0.63 1.86	0.64 1.77	0.65 1.71	0.66 1.67	0.66 1.59	0.67 1.53	0.69 1.46	0.69 1.42	0.70 1.39	0.71 1.36	0.72 1.32	0.73 1.29	0.74 1.25	
24	0.48 15.8	0.54 4.41	0.58 2.94	0.60 2.40	0.62 2.13	0.63 1.96	0.64 1.85	0.65 1.77	0.66 1.70	0.67 1.65	0.68 1.58	0.69 1.51	0.71 1.44	0.71 1.41	0.72 1.37	0.73 1.34	0.74 1.30	0.75 1.27	0.76 1.23	
30	0.49 15.8	0.55 4.41	0.58 2.94	0.61 2.40	0.63 2.12	0.64 1.95	0.65 1.84	0.66 1.75	0.67 1.69	0.68 1.64	0.69 1.57	0.70 1.50	0.72 1.43	0.73 1.39	0.74 1.36	0.75 1.32	0.76 1.28	0.77 1.25	0.79 1.21	
40	0.49 15.8	0.56 4.41	0.59 2.93	0.62 2.39	0.64 2.11	0.67 1.94	0.68 1.83	0.69 1.74	0.69 1.68	0.69 1.63	0.71 1.56	0.72 1.48	0.74 1.41	0.75 1.38	0.76 1.34	0.77 1.30	0.78 1.26	0.80 1.22	0.81 1.18	
60	0.50 15.9	0.56 4.41	0.60 2.93	0.63 2.38	0.65 2.11	0.67 1.93	0.68 1.82	0.69 1.73	0.70 1.67	0.72 1.62	0.74 1.54	0.76 1.47	0.76 1.40	0.77 1.36	0.78 1.32	0.79 1.28	0.81 1.24	0.83 1.20	0.85 1.15	
120	0.51 15.9	0.57 4.41	0.61 2.92	0.64 2.38	0.66 2.10	0.66 1.92	0.69 1.81	0.71 1.72	0.71 1.66	0.72 1.61	0.73 1.53	0.76 1.45	0.78 1.38	0.79 1.34	0.80 1.30	0.82 1.26	0.84 1.21	0.86 1.16	0.89 1.11	
∞	0.51 15.9	0.58 4.42	0.62 2.92	0.65 2.37	0.67 2.09	0.69 1.92	0.71 1.80	0.71 1.71	0.74 1.65	0.75 1.59	0.76 1.52	0.77 1.44	0.76 1.36	0.77 1.32	0.77 1.27	0.78 1.23	0.78 1.18	0.80 1.12	0.80 1.00	

 L_1 is given by the upper entry in each cell and L_2 by the lower. ϕ_N represents the degrees of freedom of the standard deviation in the numerator and ϕ_D the degrees of freedom of the standard deviation in the denominator.The confidence limits for σ_1/σ_2 are $L_1 s_1/s_2$ and $L_2 s_1/s_2$.



รูปที่ ๒ แสดงอันตรภาคความ เชื่อมั่น ของ เส้น直線อย และของ การพยากรณ์

ศูนย์วิทยบรังษย
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

๔. สัมประสิทธิ์สัมพันธ์ (Coefficient of correlation, r)

เป็นมาตราที่ใช้วัดความสัมพันธ์ระหว่างตัวแปร ๒ ตัว ถ้าค่าอยู่ระหว่างลบหนึ่งถึงหนึ่ง แสดงให้เห็นว่า ตัวแปรคู่นี้สัมภาระมีล่วนทำให้เกิดการเปลี่ยนแปลงในตัวแปรตามเท่าไร จะรู้ได้โดยใช้ล่วน เป็นเบนหรือความแปรปรวน

$$\text{ความแปรปรวนทั้งหมด}, s_y^2 = \text{ความแปรปรวนที่อธิบายได้}, s_{y_c}^2 - \bar{y} + \text{ความแปรปรวนที่อธิบายไม่ได้}, s_{y-y_c}^2$$

$$s_y^2 = s_{y_c}^2 - \bar{y} + s_{yx}^2$$

$$\begin{aligned} \text{ก้าหนด } r^2 &= \frac{s_{y_c}^2 - \bar{y}}{s_y^2} \\ &= \frac{1 - s_{yx}^2}{s_y^2} \end{aligned}$$



$$\text{สัมประสิทธิ์สัมพันธ์}, r = \frac{n\sum xy - \sum x \cdot \sum y}{\sqrt{\{n\sum x^2 - (\sum x)^2\}\{n\sum y^2 - (\sum y)^2\}}}$$

ความลับด้วยเครื่องหมายลับของสัมประสิทธิ์สัมพันธ์,

$$s_r = \frac{(1 - r)}{\sqrt{n - 1}}$$

เอกสารอ้างอิง

๔. เอกซิบ ชัยประเสริฐสิทธิ์, การวิเคราะห์สัมพันธ์และการทดสอบ, จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย
กรุงเทพฯ สำนักพิมพ์มหาวิทยาลัยธรรมศาสตร์, ๒๕๓๒.

๕. Davies, D.L., and Goldsmith, P.L., Statistical Methods in Research and Production, 4th Edition. London, Longman Group Limited

ภาคผนวก ๙๒

โปรแกรมคอมพิวเตอร์ที่ใช้ในการวิเคราะห์การผลดอยแบบพั่ง ๆ

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

DOS FORTRAN IV 363N-FD-479 3-8 MAINPGM DATE 07/07/85 TIME 17.04.17 PAGE 7001

```
C      REGRESSION ANALYSIS PROGRAM
C      FOR   1.LINEAR REGRESSION          Y = A + R*X
C      2.LOGARITHMIC REGRESSION          Y = A + B*LN(X)
C      3.EXPONENTIAL REGRESSION          Y = EXP(A + B*X)
C      4.POWER REGRESSION              Y = EXP(A)*X**B
C      5.HYPERBOLIC REGRESSION          Y = A + B/X
C      TOTAL SETS OF DATA TO BE ANALYSED = 6
C      MAXIMUM SAMPLE SIZE = 150
C      NUMBER OF DATA INPUT IN EACH DATA CARD = 15
0001      DIMENSION P(150),Q(150),X(150),Y(150)
0002      DD_2000NS=1.6
0003      20 READ(1,510)(P(I),I=1,150)
0004      510 FORMAT(15F5.3)
0005      30 READ(1,520)(Q(I),I=1,150)
0006      520 FORMAT(15F5.2)
0007      WRITE(3,800)NS
0008      800 FORMAT(1H5,5DX,19HAERATION TANK NO.,3X,12)
0009      40 DO 1000J=1,5
0010      42 N=0
0011      50 IF(IJ.EQ.2) GO TO 100
0012      52 IF(IJ.EQ.3) GO TO 120
0013      54 IF(IJ.EQ.4) GO TO 140
0014      564 IF(IJ.EQ.5) GO TO 160
C      VARIABLES PREPARED FOR LINEAR REGRESSION
0015      60 DO 80I=1,150
0016      62 IF(P(I).EQ.0.) GO TO 80
0017      IF(Q(I).EQ.0.) GO TO 80
0018      64 X(I)=P(I)
0019      65 Y(I)=Q(I)
0020      68 N=N+1
0021      69 WRITE(3,530)X(I),Y(I)
0022      530 FORMAT(1H5,2F50.5)
0023      80 CONTINUE
0024      WRITE(3,600)
0025      600 FORMAT(20X,18HLINEAR REGRESSION)
0026      82 GO TO 200
```

คุณยุทธพยากรณ์
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

```

C   VARIABLES PREPARED FOR LOGARITHMIC REGRESSION
0027 100 DO 110 I=1,150
0028 102 IF(P(I).EQ.0.) GO TO 110
0029 104 IF(Q(I).EQ.0.) GO TO 110
0030 106 X(I)=ALOG(P(I))
0031 108 Y(I)=Q(I)
0032 109 N=N+1
0033 110 CONTINUE
0034 111 WRITE(3,610)
0035 610 FORMAT(20X,23HLOGARITHMIC REGRESSION)
0036 112 GO TO 200

C   VARIABLES PREPARED FOR EXPONENTIAL REGRESSION
0037 120 DO 130 I=1,150
0038 122 IF(P(I).EQ.0.) GO TO 130
0039 124 IF(Q(I).EQ.0.) GO TO 130
0040 126 X(I)=P(I)
0041 128 Y(I)=ALOG(Q(I))
0042 129 N=N+1
0043 130 CONTINUE
0044 131 WRITE(3,620)
0045 620 FORMAT(20X,23HEXPONENTIAL REGRESSION)
0046 132 GO TO 200

C   VARIABLES PREPARED FOR POWER REGRESSION
0047 140 DO 150 I=1,150
0048 142 IF(P(I).EQ.0.) GO TO 150
0049 144 IF(Q(I).EQ.0.) GO TO 150
0050 146 X(I)=ALOG(P(I))
0051 148 Y(I)=ALOG(Q(I))
0052 150 N=N+1
0053 151 CONTINUE
0054 152 WRITE(3,630)
0055 630 FORMAT(20X,17HPOWER REGRESSION)
0056 154 GO TO 200

C   VARIABLES PREPARED FOR HYPERBOLIC REGRESSION
0057 160 DO 180 I=1,150
0058 162 IF(P(I).EQ.0.) GO TO 180
0059 164 IF(Q(I).EQ.0.) GO TO 180
0060 166 X(I)=1./P(I)
0061 168 Y(I)=Q(I)
0062 169 N=N+1

```

```

0063      180 CONTINUE
0064      WRITE(3,640)
0065      640 FORMAT(20X,22HHYPERBOLIC REGRESSION)
0066      200 SUMX=0.
0067      202 SUMY=0.
0068      204 SUMXY=0.
0069      206 SUMX2=0.
0070      208 SUMY2=0.
C      SUMX = TOTAL SUM OF X
C      SUMY = TOTAL SUM OF Y
C      SUMXY = INNER PRODUCT
C      SUMX2 = SQUARE SUM OF X
C      SUMY2 = SQUARE SUM OF Y
0071      250 DO 300 I=1,150
0072      IF(P(I)).EQ.0.1 GO TO 300
0073      IF(Q(I)).EQ.0.1 GO TO 300
0074      252 SUMX=SUMX+X(I)
0075      254 SUMY=SUMY+Y(I)
0076      256 SUMXY=SUMXY+X(I)*Y(I)
0077      258 SUMX2=SUMX2+X(I)*X(I)
0078      260 SUMY2=SUMY2+Y(I)*Y(I)
0079      300 CONTINUE
0080      310 WRITE(3,540)SUMX,SUMY,SUMXY
0081      540 FORMAT(20X,4HSUMX,21X,F30.9//20X,4HSUMY,21X,F30.9//20X,5HSUMXY,20X
*,F30.9)
0082      WRITE(3,560)SUMX2,SUMY2
0083      560 FORMAT(20X,5HSUMX2,20X,F30.9//20X,5HSUMY2,20X,F30.9)
C      A = CONSTANT TERM IN REGRESSION EQUATION
C      B = REGRESSION COEFFICIENT
C      N = NUMBER OF DATA
C      C = CORRELATION COEFFICIENT
0084      350 B=(N*SUMXY-SUMX*SUMY)/(N*SUMX2-SUMX**2.1)
0085      352 A=(SUMY-B*SUMX)/N
0086      354 C=(N*SUMXY-SUMX*SUMY)/((N*SUMX2-SUMX**2)*(N*SUMY2-SUMY**2))**0.5
0087      WRITE(3,550)N,A,B
0088      550 FFORMAT(20X,1HN,24X,I20//20X,1H4,24X,F30.10//20X,1HB,24X,F30.10)
0089      WRITE(3,570)C
0090      570 FORMAT(20X,1HC,24X,F30.10)
0091      1000 CONTINUE
0092      2000 CONTINUE
0093      STOP
C      GOOD LUCK ,MY DEAR COMPUTER
0094      END

```



ภาคผนวก ๑๗

การคำนวณหาช่วงความเชื่อมั่น (Confidence interval)

๒๐ เปอร์เซ็นต์ ของความเร็วในการทดสอบ

ศูนย์วิทยทรัพยากร อุปกรณ์การสอนมหาวิทยาลัย

การคำนวณหาช่วงความเชื่อมั่น (Confidence intervals) ๔๐ บ่อร์ (ชีนต์) ของความเร็วในการทดสอบของถังเทียนอากาศ ถังที่ ๖

$$\text{สมการการทดสอบ คือ } V = \text{Exp} (2.8847 - 4.333 C)$$

$$\text{ก้าหนดให้ } Y = \ln V$$

$$x = C$$

$$\text{จะได้สมการเส้นตรง } y = 2.8847 - 4.333 x$$

จากการคำนวณ โดยคอมพิวเตอร์ ในภาคผนวกที่ ๑๒

$$\ln V = y = 115.5515$$

$$C = x = 725.3557$$

$$(\ln V)^2 = y^2 = 301.7825$$

$$C^2 = x^2 = 4580.3789$$

$$n = 149$$

จะได้

$$\bar{x} = \frac{\sum x}{n}$$

$$= 4.8682$$

$$\sum \Delta x^2 = \sum x^2 - \bar{x} \sum x ; \text{ เมื่อ } \Delta x = x - \bar{x}$$

$$= 1049.2320$$

$$\sum \Delta y^2 = \sum y^2 - \bar{y} \sum y$$

$$= 212.1708$$

$$S_{yx} = \sqrt{\frac{\sum \Delta y^2 - b^2 \sum \Delta x^2}{n - 2}}$$

$$= 0.32133$$

$$S_{y - Y_C} = S_{yx} \sqrt{1 + \frac{1}{n} + \frac{x^2}{\bar{x}^2}}$$

$$\text{เมื่อ } n > 30 \text{ จากตาราง } \frac{1}{t} \text{ ค่า } t_{0.05} = 1.645$$

$$\text{หันนั้นเป็นคราวกษาความเชื่อมั่น } 95 \% \text{ คือ } Y_C \pm 1.645 S_{y - Y_C}$$

เมื่อ $Y_C = \text{ค่า } y \text{ ที่คำนวณจากสมการการทดสอบ}$

X	Y_c	S_{y-y_c}	$Y_c - 1.645 S_{y-y_c}$	$Y_c + 1.645 S_{y-y_c}$
๘	๔.๐๗๕๖	๐.๓๘๗๖	๔.๗๙๗๖	๓.๓๕๒๖
๔	๑.๙๔๙๔	๐.๓๙๒๔	๑.๕๙๙๔	๒.๒๙๒๔
๔.๔๖๘	๐.๗๗๗๗	๐.๓๙๒๔	๐.๗๙๗๔	๐.๗๔๐๔
๖	๐.๗๘๙๙	๐.๓๙๒๔	-๐.๗๙๙๙	๐.๕๙๖๙
๘	-๐.๕๕๙๗	๐.๓๙๒๔	-๑.๙๙๙๗	๐.๐๕๙๗
๑๐	-๑.๔๔๘๗	๐.๓๙๒๔	-๒.๐๔๘๗	-๐.๘๐๘๗
๑๒	-๒.๑๙๘๘	๐.๓๙๐๙	-๒.๕๙๘๘	-๑.๖๖๘๘
๑๔	-๓.๐๔๙๔	๐.๓๙๒๔	-๓.๔๙๙๔	-๒.๕๙๙๔

$$\text{ตั้งนั้น } V = \text{Exp} (Y_c \pm 1.645 S_{y-y_c})$$

จะได้ช่วงความเร็วในการทดสอบ โดยมีความเชื่อมั่น ๙๐% ทั้งตารางข้างล่างนี้

$\text{Conc}^n (\text{kg/m}^3)$	ZSV 90 % Confidence intereoal (cm/min)	
	Lower	Upper
๘	๔.๔๙๙	๑๒.๔๒๐
๔	๑.๔๖๖	๔.๓๗๖
๔.๔๖๘	๐.๗๗๗	๓.๖๔๐
๖	๐.๗๘๙	๒.๒๖๐
๘	๐.๓๙๒	๑.๐๐๙
๑๐	๐.๑๗๗	๐.๔๐๙
๑๒	๐.๐๔๙	๐.๑๗๐
๑๔	๐.๐๗๖	๐.๐๗๖



ภาคผนวก ๑๔

ศพท์ เทคนิคภาษาไทย ที่แปลมาจากภาษาอังกฤษที่ใช้ในการเขียนวิทยานิพนธ์

ศูนย์วิทยบรังษยการ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

คำศัพท์ เทคนิคภาษาไทยที่แบ่งมาจากภาษาอังกฤษ ที่ใช้ในการเรียนวิทยานิพนธ์

คำศัพท์	คำภาษาไทยแปล	ภาษาอังกฤษ
๑.	กระบวนการตกลงตะกรอน	settling column
๒.	ก้อนปุยริ่ำ	pinpoint floc
๓.	การเกิดก้อนปุย	flocculation
๔.	การเติบโตแบบกระจาย	dispersed growth
๕.	การเติมอากาศเขย่า ๆ	dry aeration
๖.	การฟ้ำให้ใส	clarification
๗.	การไม่รวมเป็นก้อน	deflocculation
๘.	การขุบตัว	thickening
๙.	การวัดความเร็วในการตกลงตะกรอนแบบชั้น	settling test
๑๐.	การอัดตัว	compression
๑๑.	ความน่าเชื่อถือ	reliability
๑๒.	ความเร็วในการตกลงตะกรอนแบบชั้น	zone settling velocity
๑๓.	ค่าความปลอดภัย	safety factor
๑๔.	ชั้นตะกรอนเลน	sludge blanket
๑๕.	ตัวบีบีวนมาตรฐานตะกรอนเลน	sludge volume index
๑๖.	ตะกรอนเน่า	bulking
๑๗.	ตะกรอนเลนส่วนเกิน	excess sludge
๑๘.	ตัวแปรควบคุม	control variable
๑๙.	ตัววัด	parameter
๒๐.	ผังตัดพันธุ์	selector
๒๑.	ผังตกลงตะกรอนสุดท้าย	final settling tank
๒๒.	ผังเติมอากาศ	aeration tank
๒๓.	ผังหมักกวนที่มีการเติมเชื้อตลอดเวลา	continuous stirred tank fermenter with continuous innoculation

คำที่	คำภาษาไทยแปล	ภาษาอังกฤษ
๒๔.	ทฤษฎีสัตว์น้ำอัตราการรับมวลแข็ง	solid flux theory
๒๕.	น้ำเข้า	influent
๒๖.	น้ำออก	effluent
๒๗.	แบคทีเรียที่ทำให้เกิดก้อนปุ่ม	floc forming bacteria
๒๘.	แบคทีเรียแบบเส้นใย	filamentous bacteria
๒๙.	ประตูหน้าแบบผีเสื้อ	butterfly valve
๓๐.	โปรดักชั่นแบบกึ่งก้าน	stalk ciliate
๓๑.	โปรดักชั่นแบบมีขน	ciliate
๓๒.	โปรดักชั่นแบบมีหนวด	flagellate
๓๓.	ผังการไหล	flow chart
๓๔.	มวลแขวนลอย	mixed liquor suspended solid
๓๕.	ระบบไอลอต্‍รอน	plug flow system
๓๖.	ระบบแอดคทีเวทเตคโนโลจีแบบธรรมชาติ	conventional activated sludge
๓๗.	วิธีมาตรฐาน	standard method
๓๘.	เวลา กักดักกอน	solid retention time
๓๙.	สัตว์น้ำปริมาณอาหารต่อมวลจุลซีพ	F/M ratio
๔๐.	สัตว์น้ำอัตราการรับมวลแข็งจำกัด	limiting flux
๔๑.	สัมประสิทธิ์การถ่ายมวลจุลซีพ	decay coefficient
๔๒.	สัมประสิทธิ์การสังเคราะห์มวลจุลซีพ	yield coefficient
๔๓.	ห้องรับตัวกอน	hopper
๔๔.	องค์ทํางาน	unit operation
๔๕.	อัตราการรุค	underflow rate
๔๖.	อัตราการรับมวลแข็ง	solid loading

บัตรเข้าประจำตัว

ชื่อ นาย ศิทธิ เอื้อวชาณวิทย์

เกิด ๒๔ มิถุนายน ๒๕๐๙, เชียงใหม่

การศึกษา วิศวกรรมศาสตร์ปัลพิค (วิศวกรรมเคมี) จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ปีการศึกษา ๒๕๖๑



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย