อิทธิพลร่วมของตะกั่วกับลังกะลีที่มีต่อกระบวนการบำบัดน้ำเ ลียแบบ เ ลี้ยง ตะกอนแขวนลอยผล่มสมบูรณ์



นาย ลุ่รพงษ์ วัฒนะจีระ

วิทยานิพนธ์นี้ เป็นล่วนหนึ่งของการคึกษาตามหลักลู่ตรปริญญาวิควกรรมคำลัตรมหาบัณฑิต ภาควิชาวิควกรรมลุ่ขาภิบาล

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ. 2526

ISBN 974 - 562 - 844 - 1

008855

i 18017103

THE COMBINED EFFECTS OF LEAD AND ZINC ON THE COMPLETELY MIXED ACTIVATED SLUDGE PROCESS

Mr. Suraphong Wattanachira

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirement
for the Degree of Master of Engineering

Department of Sanitary Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

1983

ISBN 974 - 562 - 844 - 1



The Combined Effects of Lead and Zinc on the Com-Thesis Title pletely Mixed Activated Sludge Process. Ву Mr. Suraphong Wattanachira Sanitary Engineering Department Thesis Advisor Asst. Prof. Dr. Suthirak Sujarittanonta Accepted by the Graduate School, Chulalongkorn University in partial fulfillment of the requirements for the Master's degree. S. Buumag...Dean of Graduate School (Assoc. Prof. Dr. Supradit Bunnag) Thesis Committee (Assoc. Prof. Sawasdi Dharmikarak) Parpan Mornpraphy Member (Asst. Prof. Paipan Phornprapha) (Assoc. Prof. Dr. Munsin Tuntoolavest)

Copyright of the Graduate School, Chulalongkorn University

(Asst. Prof. Dr. Suthirak Sujarittamonta)



หัวข้อวิทยานิพนธ์

อิทธิพลร่วมของตะกั่วกับลังกะลีที่มีต่อกระบวนการบำบัดน้ำเลียแบบเลี้ยง

ตะกอนแขวนลอยผล่มสมบูรณ์

ขื่อ

นาย สุรพงษ์ วัฒนะจีระ

อาจารย์ที่ปรึกษา

ผู้ช่วยคำล่ตราจารย์ ดร. ลุ่ทธิรักษ์ ลุ่จริตตานนท์

ภาควิชา

วิควกรรมลุ่ขาภิบาล

ปีการศึกษา

2526

บทศัดย่อ

การศึกษาอิทธิพลร่วมของตะกั่วกับสังกะลีที่มีต่อกระบวนการบำบัดน้ำเลียแบบเสี้ยง ตะกอนแขวนลอยผล่มล่มบูรณ์ ได้กระทำในห้องปฏิบัติการจากแบบจำลอบของระบบบำบัดน้ำเลีย แบบเสี้ยงตะกอนแขวนลอยประเภทกวนล่มบูรณ์ที่มีการเวียนตะกอนกลับ ในการท่ดลองใช้ระยะ เวลาการเก็บกักตะกอนจุลินทรีย์เป็นตัวควบคุมระบบและใช้น้ำเลียสังเคราะห์ที่มีความเข้มขัน ของสำรอินทรีย์ประมาณ 500 มิลลิกรัมต่อลิตรในหน่วยของ COD ทดลองด้วยความเข้มของตะกั่ว ร่วมกับสังกะสีดังนี้ คือ ตะกั่ว 1.24 มิลลิกรัมต่อลิตรร่วมกับสังกะสี 1.74 มิลลิกรัมต่อลิตร, ตะกั่ว 5.34 มิลลิกรัมต่อลิตรร่วมกับสังกะสี 1.54 มิลลิกรัมต่อลิตรและตะกั่ว 1.30 มิลลิกรัมต่อลิตรร่วมกับสังกะสี 6.57 มิลลิกรัมต่อลิตร

การศึกษาได้เปรียบเทียบกับผลการทดลองที่ไม่เติมตะกั่วกับสังกะลี ผลการศึกษา พบว่า อิทธิพลร่วมของตะกั่วกับสังกะลีมีผลทำให้ประสิทธิภาพในการกำลัดสำรอินทรียัลดลงเล็กน้อย สัม-ประสิทธิการเคริญเติบโตสู่งสุดของคุลินทรีย์และสัมประสิทธิการสลายตัวของคุลินทรีย์ลดลง อัตรา การเกิดในตริพีเคชันสู่งขึ้นเมื่อระยะเวลาการเก็บกักตะกอนคุลินทรีย์ในระบบมีค่าต่ำ และไม่มีผล ต่ออัตราการเกิดในตริพีเคชันเมื่อระยะเวลาการเก็บกักตะกอนคุลินทรีย์ในระบบมีค่าสู่ง และพบว่า เกิดผลในทางหักล้างกัน (antagonistic) เมื่อเพิ่มความเข้มขันของตะกั่วหรือสังกะสีขึ้น ส่วน ประสิทธิภาพการกำลัดตะกั่วและสังกะสีของระบบสู่งกว่า 54 เปอร์เซนต์และ 66 เปอร์เซนต์ ตามลำดับ

Thesis Title The Combined Effects of Lead and Zinc on the Com-

pletely Mixed Activated Sludge Process.

Name Mr. Suraphong Wattanachira

Thesis Advisor Assistant Professor Suthirak Sujarittanonta, Ph.D.

Department Sanitary Engineering

Academic Year 1983

ABSTRACT

A bench-scale laboratory study was conducted to determine the combined effects of lead and zinc on the activated sludge process using the continuous flow completely mixed reactors with internal cell recycle. Total system mean cell residence time was used as the operation control parameter. A synthetic wastewater of approximate 500 mg/l chemical oxygen demand (COD) was utilized throughout this study. Data from the operation of reactors dosed with 1.24 mg/l lead and 1.74 mg/l zinc, 5.34 mg/l lead and 1.54 mg/l zinc, and 1.30 mg/l lead and 6.57 mg/l zinc, respectively, were compared to data obtained from a control reactor which undosed with lead and zinc.

The results show that the soluble COD removal efficiency is slightly decreased. However, the difference in soluble COD removal efficiency is not significant. Decreasing of the biokinetic coefficients, maximum microorganism cell yield coefficient (Y_{max}) and maintenance energy coefficient (k_d) , are obtained. The degree of nitrification is higher at low mean cell residence time whereas there is no effect on nitrification at high mean cell residence time. The antagonistic effects are observed while increasing the concentration of

lead or zinc. Lead and zinc removal efficiencies are obtained more than 54 percent and 66 percent, respectively.



The author would like to greatly express his appreciation to his advisor, Asst. Prof. Dr. Suthirak Sujarittanonta, for his guidance, valuable suggestions and encouragement throughout the duration of this study.

He is also grateful to Assoc. Prof. Sawasdi Dharmikarak, Asst. Prof. Paipan Phornprapha and Assoc. Prof. Dr. Munsin Tuntoolavest for their advice and for serving on the members of the thesis committee.

He wishes to thank the following persons for their help in this study.

Mr. Boonjong Jarusdumrongnit for providing some portion of control reactor data, friendship and his immeasurable help.

Mr. Ruengchai Jearkpaphorn for providing friendship, and sharing the frustrations encountered during the laboratory analyses.

Mr. Dheerapon Gangaketu for performing the lead and zinc analyses.

Miss Roongnapa Wisaruetapa for helping the elaboration of language used in this thesis.

The author's parents and Miss Ladawan Wissanuwanitnun for their love, patience and encouragement.

The Institute of Environmental Research, Chulalongkorn University, for financial support on this research.



	Page
Abstract in Thai	iv
Abstract in English	٧
Acknowledgements	vii
Table of Contents	viii
List of Tables	хi
List of Figures	xiv
CHAPTER	
I. INTRODUCTION	1
Purpose of study	2
Scope of study	3
II. LITERATURE REVIEW	4
LEAD	4
Physical Properties of Lead	4
Chemical Properties of Lead	8
Uses of Lead	10
ZINC	10
Physical Properties of Zinc	10
Chemical Properties of Zinc	11
Uses of Zinc	13
LEAD AND ZINC IN WASTEWATER	13
THE EFFECTS OF HEAVY METALS ON THE ACTIVATED	
SLUDGE PROCESS	17
III. THE ACTIVATED SLUDGE PROCESS	26
Process Fundamental	26

CHAPTER	<u>Page</u>
Microorganisms	27
Process Description	29
Microbial Growth Kinetics	31
Kinetics of the Activated Sludge Proces	s 32
Nitrification in Activated Sludge Proce	ss 36
IV. EXPERIMENTAL PROCEDURES	38
Laboratory Apparatus	38
Feed Solution	42
Initial Start Up	44
System Operation	44
Sampling Procedure	45
Analytical Techniques	48
V. RESULTS	50
Control, receiving no lead and zinc	
concentration	50
Lead concentration of 1.24 mg/l and Zin	С
concentration of 1.74 mg/1	54
Lead concentration of 5.34 mg/l and Zin	С
concentration of 1.54 mg/1	58
Lead concentration of 1.30 mg/l and Zin	С
concentration of 6.57 mg/l	62
VI. DISCUSSION	67
COD Removal Efficiency	67
Biokinetic Coefficients	

CHAPTER	<u>Page</u>
Total Reactor Microorganism Concentration	72
Specific Utilization Rate	75
Observed Yield	75
Sludge Production	78
Nitrification	78
Synergistic and Antagonistic Effects	83
Lead and Zinc Distribution	85
VII. CONCLUSIONS	92
VIII. RECOMMENDATIONS FOR FURTHER STUDY	94
REFERENCES	95
APPENDIX	99
VITA	116

LIST OF TABLES

<u>Table</u>		<u>Page</u>
1	Heavy Metals Found in Major Industries	5
2	Physical Properties of Lead	6
3	Physical Properties of Zinc	12
4	Reported Lead Levels in Industrial Wastewaters	15
5	Concentrations of Zinc in Process Wastewater	16
6	Threshold Concentrations of Heavy Metal Inhibitory to	
	the Activated Sludge Process	21
7	Lead Removal Efficiencies in Activated Sludge Process	23
8	Zinc Removal Efficiencies in Activated Sludge Process	24
9	The Proposed Experimental Conditions	39
10	Composition of Feed Solution	43
11	Parameters Monitored Daily	46
12	The Summary of Experimental Conditions	51
13	Summary of Steady State Data for Control Reactor,	
	COD = 495 mg/1	52
14	Summary of Steady State Data; $Pb^{++} = 1.24 \text{ mg/l}$ and	
	$Zn^{++} = 1.74 \text{ mg/l}, COD = 497 \text{ mg/l}$	56
15	Summary of Steady State Data; $Pb^{++} = 5.34 \text{ mg/l}$ and	
	$Zn^{++} = 1.54 \text{ mg/l}, COD = 447 \text{ mg/l}$	59
16	Summary of Steady State Data; $Pb^{++} = 1.30 \text{ mg/l}$ and	
	$Zn^{++} = 6.57 \text{ mg/l}, COD = 474 \text{ mg/l}$	63
17	Biokinetic Coefficients and Linear Equations	71
18	Lead Removal Efficiency	89
19	Lead Distribution in Laden Reactors	90
20	Zinc Distribution in Laden Reactors	91

<u>Table</u>		<u>Page</u>
Al	Raw Data for Control Reactor, COD = 477 mg/l,	
	$\theta_{C} = 4.9 \text{ days}$	100
A2	Raw Data for Control Reactor, COD = 484 mg/l,	
	θ_{c} = 6.1 days	101
А3	Raw Data for Control Reactor, COD = 495 mg/l,	
	θ_{C} = 8.0 days	102
A4	Raw Data for Control Reactor, COD = 523 mg/l,	
	θ _c = 11.7 days	103
A 5	Raw Data for $Pb^{++} = 1.08 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 1.74 \text{ mg/l}$,	
	COD = 485 mg/l, θ_c = 4.3 days	104
A 6	Raw Data for $Pb^{++} = 1.33 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 1.78 \text{ mg/l}$,	
	COD = 508 mg/1, θ_c = 9.0 days	105
A7 _	Raw Data for $Pb^{++} = 1.40 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 1.79 \text{ mg/l}$,	
	COD = 527 mg/1, θ_c = 12.4 days	106
A8	Raw Data for $Pb^{++} = 1.15 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 1.64 \text{ mg/l}$,	
	COD = 468 mg/1, θ_{c} = 13.5 days	107
Α9	Raw Data for $Pb^{++} = 5.36 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 1.47 \text{ mg/l}$,	
	COD = 436 mg/1, θ_c = 5.7 days	108
A10	Raw Data for $Pb^{++} = 5.15 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 1.36 \text{ mg/l}$,	
	COD = 445 mg/1, θ_c = 8.9 days	109
A11	Raw Data for $Pb^{++} = 5.32 \text{ mg/1}$ and $Zn^{++} = 1.62 \text{ mg/1}$,	
	COD = 445 mg/1, θ_c = 11.7 days	110
A12	Raw Data for $Pb^{++} = 5.52 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 1.69 \text{ mg/l}$,	
	COD = 460 mg/1, θ_{c} = 15.8 days	111
A13	Raw Data for $Pb^{++} = 1.13 \text{ mg/1}$ and $Zn^{++} = 6.33 \text{ mg/1}$,	
	$COD = 447 \text{ mg/l}, \theta_c = 5.6 \text{ days}$	112

<u>Table</u>		Page
A14	Raw Data for $Pb^{++} = 1.30 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 6.73 \text{ mg/l}$,	
	COD = 465 mg/1, θ_{C} = 8.3 days	113
A15	Raw Data for $Pb^{++} = 1.48 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 6.87 \text{ mg/l}$,	
	COD = 510 mg/l, θ_{c} = 12.1 days	114
A16	Raw Data for $Pb^{++} = 1.30 \text{ mg/l}$ and $Zn^{++} = 6.36 \text{ mg/l}$,	
	$COD = 472 \text{ mg/l}, \theta = 16.3 \text{ days}$	115

LIST OF FIGURES

<u>Figure</u>		<u>Page</u>
1	Theoretical Solubility Diagram for Lead Hydroxy as a	
	Function of Solution pH	9
2	Theoretical Solubility Diagram for Zinc Hydroxy as a	
	Function of Solution pH	14
3	Schematic Diagram of Completely Mixed Activated	
	Sludge Process with Cellular Recycle	30
4	Experimental Activated Sludge Unit with Internal	
	Cell Recycle	40
5	Schematic Diagram of the Experimental Apparatus	41
6	Soluble COD Removal Efficiency as a Function of Mean	
	Cell Residence Time	68
7	Specific Growth Rate versus Specific Utilization Rate	70
8	Mixed Liquor Volatile Suspended Solids as a Function	
	of Mean Cell Residence Time	73
9	Mixed Liquor Suspended Solids as a Function of Mean	
	Cell Residence Time	74
10	Specific Utilization Rate as a Function of Mean Cell	
	Residence Time	76
11	Observed Yield as a Function of Mean Cell Residence	
	Time	77
12	Sludge Production as a Function of Mean Cell Residence	
	Time	79
13	Net Change of $\mathrm{NH_{3}-N}$ Concentration as a Function of	
	Mean Cell Residence Time	80

Figure		Page
14	Effluent NO ₃ -N Concentration as a Function of Mean	
	Cell Residence Time	81
15	Net Change of Alkalinity as a Function of Mean	
	Cell Residence Time	82
16	Net Change of Org-N Concentration as a Function of	
	Mean Cell Residence Time	84
17	Lead and Zinc Concentration in Reactor solids as a	
	Function of Mean Cell Residence Time	86
18	Zinc Removal Efficiency as a Function of Mean Cell	
	Residence Time	87