

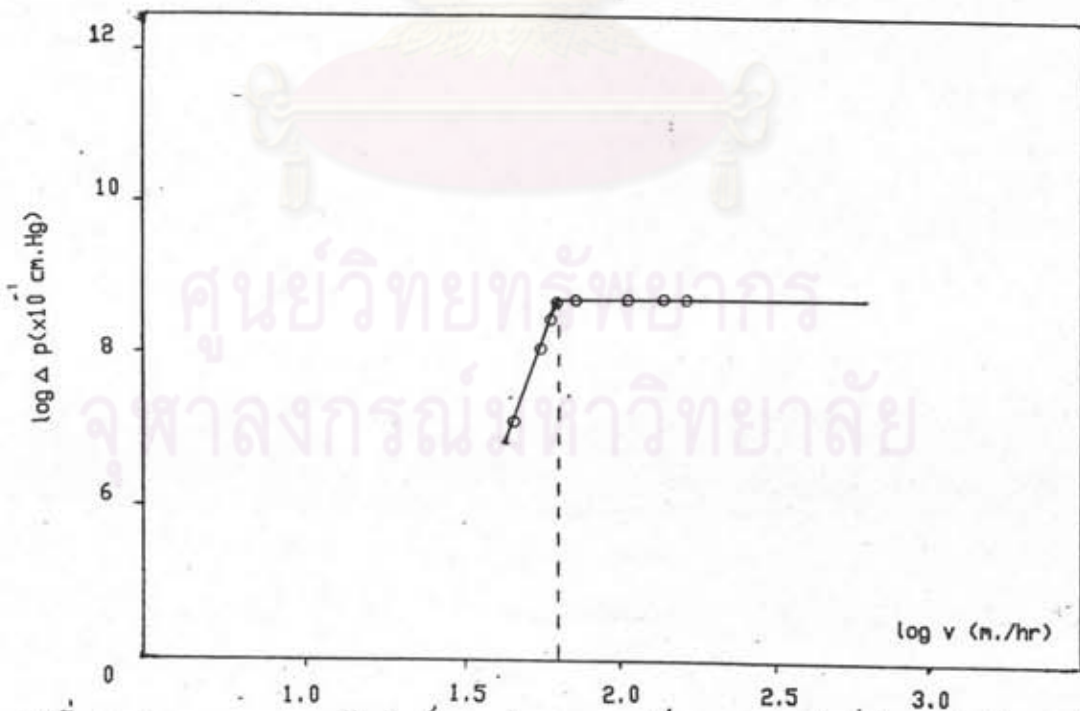
บทที่ 4

ผลการวิจัยและวิเคราะห์ผล

4.1 การทดลองหาความเร็วต่ำสุดของการเกิดสภาวะเสมือนของไหล

เป็นการหาความสัมพันธ์ระหว่างความเร็วของของไหล ขณะไหลผ่านท่อทดลองที่บรรจุ ทราบขนาด 0.8 - 1.2 mm ที่ความสูง 1.0 , 1.5 , 2.0 m กับค่าความดันลด

4.1.1 ความเร็วต่ำสุดของการเกิดสภาวะเสมือนของไหลที่ความสูงเขต 1.0 เมตร ความเร็วต่ำสุดที่ทำให้ทรายเคลื่อนที่เมื่อค่าความดันลดลง แสดงในรูปที่ 4.1

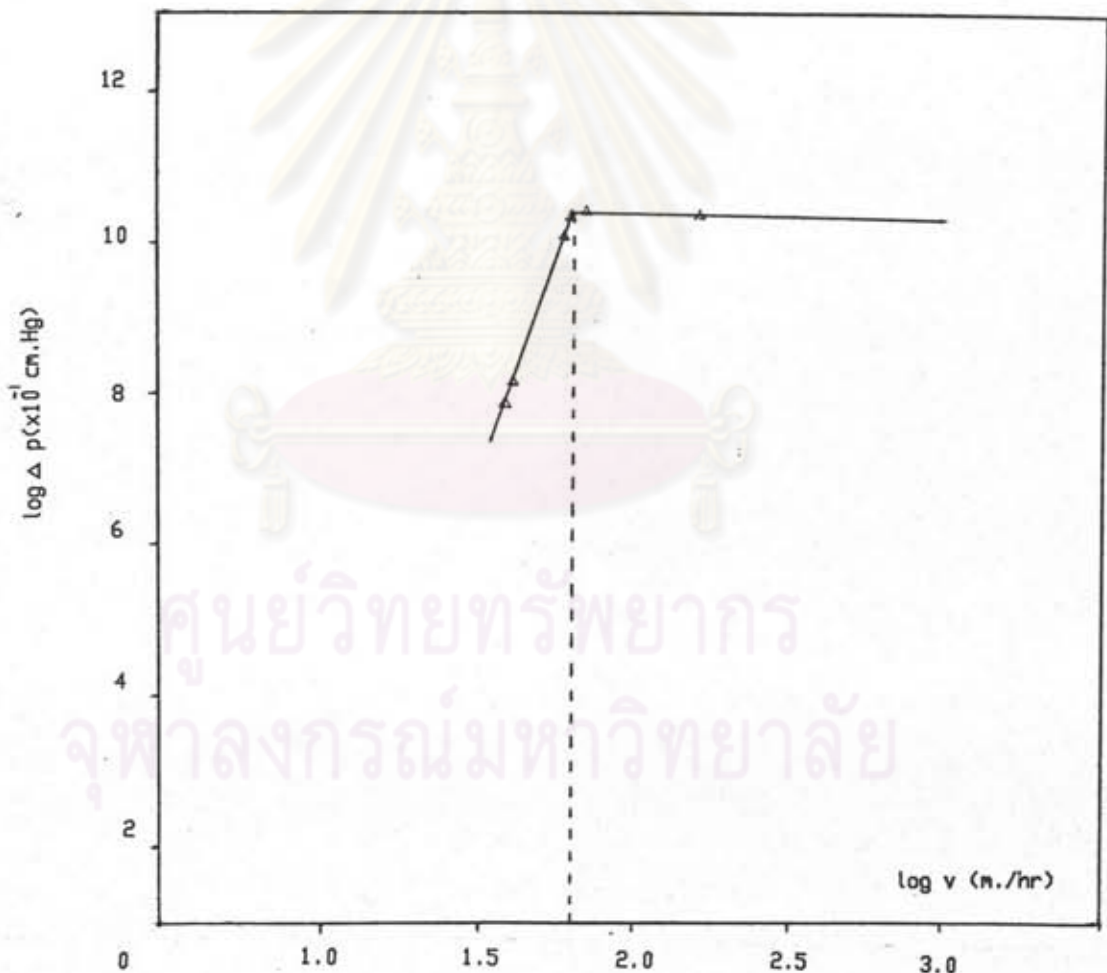


รูปที่ 4.1

ความสัมพันธ์ระหว่างความเร็วของการไหลกับความดันลดที่เขต 1 เมตร

จากรูปที่ 4.1 ความเร็วต่ำสุดคือ 68.60 ม./ชม. แต่ความเร็วต่ำสุดของการเกิดสภาวะเสมือนของไหลได้ดีที่สุดใช้ความเร็วเป็น 1.5 เท่าของความเร็วต่ำสุดที่หาได้จากการทดลอง ดังนั้น ความเร็วต่ำสุดที่ความสูงของเบด 1 ม. คือ 95.4 ม./ชม. ความดันลด เท่ากับ 7.6 ซม.ปรอท (103 ซม.น้ำ)

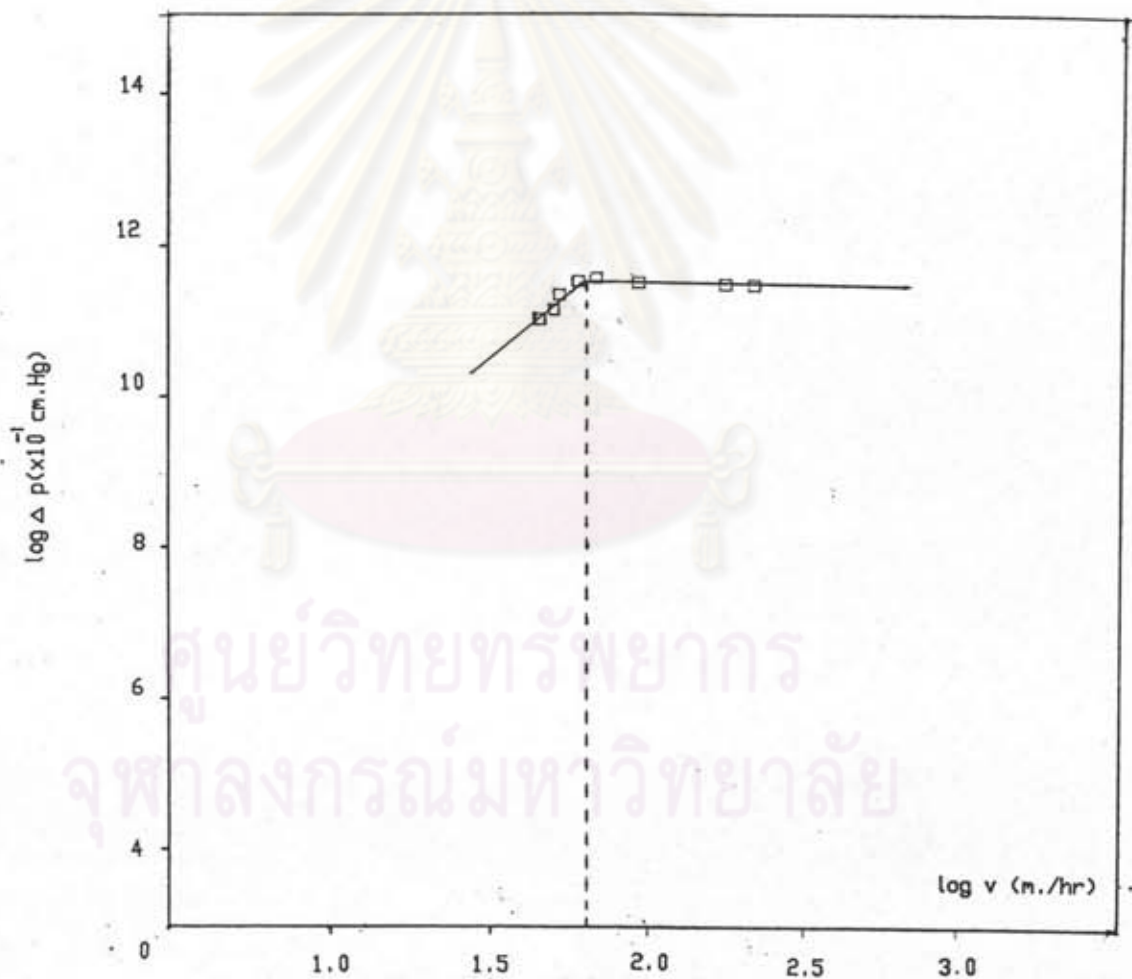
4.1.2 ความเร็วต่ำสุดของการเกิดสภาวะเสมือนของไหลที่ความสูง 1.5 เมตร แสดงในรูปที่ 4.2



รูปที่ 4.2 ความสัมพันธ์ระหว่างความเร็วของการไหลกับความดันลดที่เบด 1.5 เมตร

จากรูปที่ 4.2 ค่าความเร็วต่ำสุดเมื่อความดันลดเริ่มคงที่ คือ 63.095 ม./ชม. ดังนั้นความเร็วต่ำสุดที่ความสูง 1.5 เมตร คือ 1.5 เท่า ของความเร็วต่ำสุดที่หาได้จากการทดลองซึ่งเท่ากับ 95 ม./ชม. ความดันลด เท่ากับ 10.6 ซม.ปรอท (143.63 ซม.น้ำ)

4.1.3 ความเร็วต่ำสุดของการเกิดสภาวะเสมือนของไหลที่ความสูง 2.0 เมตร แสดงในรูปที่ 4.3

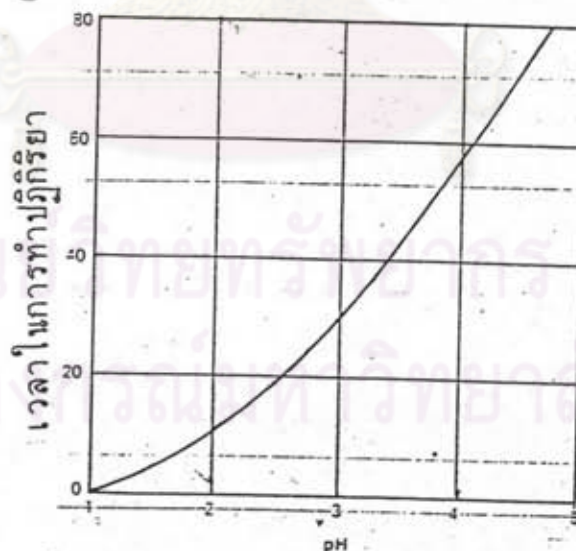


รูปที่ 4.3 ความสัมพันธ์ระหว่างความเร็วของการไหลกับความดันลดที่เขต 2.0 เมตร

จากรูปที่ 4.3 ค่าความเร็วต่ำสุดเมื่อความดันลดเริ่มคงที่คือ 63.095 ม./ชม ดังนั้นความเร็วต่ำสุดที่ใช้ที่ความสูง 2 เมตร คือ 1.5 เท่า ของความเร็วต่ำสุดของการเกิดสภาวะเสมือนของไหล ซึ่งเท่ากับ 95 ม./ชม. ความดันลดเท่ากับ 14.4 ซม.ปรอท (195.12 ซม.น้ำ)

4.2 การทดลองรีดิวซ์โครเมียม(VI) เพื่อเปลี่ยนรูปเป็นโครเมียม(III)

จากการทดลองการรีดิวซ์โครเมียม (VI) ที่ความเข้มข้นโครเมียม 5 ระดับด้วยกันนั้น จะต้องมีการปรับพีเอชของน้ำเสียให้เท่ากับพีเอช 2 - 3 ด้วยกรดซัลฟูริก ใช้เวลาในการทำปฏิกิริยาเป็นเวลา 20 - 30 นาที ดังรูปที่ 4.4 จากนั้นจึงเติมโซเดียมเมตาไบซัลไฟท์ให้มีจำนวนมากกว่าทฤษฎีถึง 2 เท่า ตามตารางที่ 3.2 ผลการทดลองการรีดิวซ์โครเมียม (VI) ที่ความเข้มข้นโครเมียม 5 ระดับ ที่แตกต่างกัน แสดงดังตารางที่ 4.1



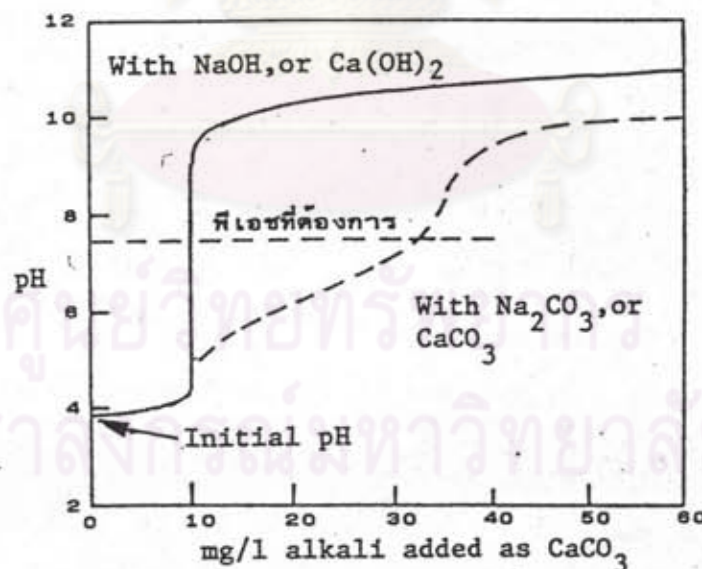
รูปที่ 4.4 เวลาในการทำปฏิกิริยารีดักชันของโครเมียมที่เพิ่มขึ้นตามพีเอชที่สูงขึ้น

ตารางที่ 4.1 Cr(VI) ที่เหลือหลังจากการรีดิวซ์ด้วยโซเดียมเมตาไบซัลไฟท์ที่
พีเอช 2 - 3 ก่อนผ่านความสูงของเบด

ความเข้มข้นโครเมียม มก./ล	ความสูงของเบด (ม.)	พีเอช 8.5	พีเอช 9.0	พีเอช 9.5
		Cr(VI) มก./ล		
5	1.0	0.045	0.025	0.030
	1.5	0.040	0.040	0.050
	2.0	0.030	0.050	0.050
10	1.0	0.050	0.020	0.020
	1.5	0.050	0.040	0.050
	2.0	0.035	0.030	0.020
50	1.0	0.025	0.050	0.040
	1.5	0.050	0.030	0.040
	2.0	0.025	0.030	0.020
100	1.0	0.050	0.040	0.040
	1.5	0.050	0.025	0.035
	2.0	0.050	0.040	0.030
200	1.0	0.050	0.030	0.050
	1.5	0.050	0.050	0.050
	2.0	0.050	0.040	0.025

4.3 การทดลองการกำจัดโครเมียมโดยการตกผลึกในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบด

การทดลองระยะนี้จะใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เป็นสารในการปรับพีเอช และทำให้เกิดตะกอนโครเมียม (III) ไฮดรอกไซด์ จับบนผิวเม็ดทรายในหอตกลงที่มีความสูงของเบดต่างๆ กัน การปรับพีเอชของสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ที่ใช้ในการทดลองนี้ มีการปรับพีเอชอยู่ 2 ชั้นด้วยกัน เนื่องจากความสัมพันธ์ระหว่างพีเอช และความเข้มข้นของโซเดียมไฮดรอกไซด์ซึ่งเป็นต่างแก่ ไม่ได้เป็นแบบเส้นตรง ซึ่งทำให้การควบคุมพีเอชทำได้ยากมาก จากลักษณะกราฟการไตเตรท ในรูปที่ 4.5 การใช้ด่างอ่อน เช่น โซเดียมคาร์บอเนต (Na_2CO_3) , โซเดียมไบคาร์บอเนต (NaHCO_3) ทั้งยังเป็นสารบัฟเฟอร์ด้วย จะปรับพีเอชเป็นต่างได้ง่ายกว่า เพราะควบคุมพีเอชได้



รูปที่ 4.5 กราฟการไตเตรทของโซดาแอชหรือหินปูน สามารถปรับพีเอชเป็นต่างได้ง่ายกว่าโซดาไฟหรือปูนขาว

เพื่อความสะดวกในการปรับพีเอชในการทดลองนี้ จึงมีการปรับพีเอชทีละขั้นโดยแบ่งเป็น 2 ขั้นตอนคือ

1) ขั้นแรกจะปรับพีเอชน้ำเสียสังเคราะห์ที่มีพีเอช 2 - 3 ด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ ให้เพิ่มพีเอช 2 - 3 หน่วย คืออยู่ระหว่างพีเอช 5 - 6 เสียก่อน

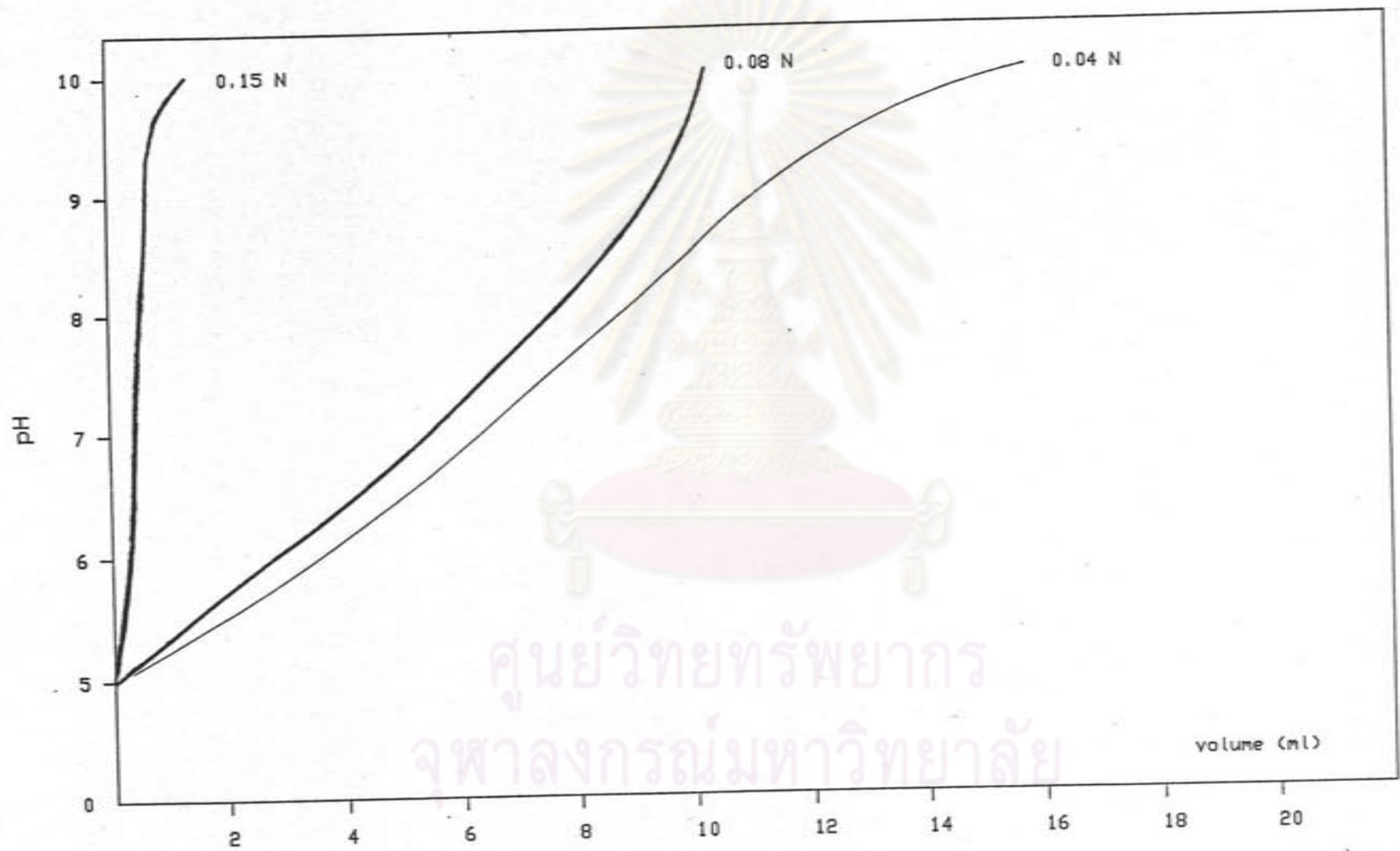
2) จากนั้นน้ำเสียในขั้นตอนที่ 1 จะสูบน้ำเสียที่ปรับพีเอชแล้วเข้าสู่หอทดลองเพื่อปรับพีเอชเป็น 8.5 , 9.0 , 9.5 ตามลำดับ เพื่อให้เกิดปฏิกิริยาการตกผลึกของโครเมียม (III) ไฮดรอกไซด์ ที่ภาวะอิ่มตัวด้วยยิบเบอไรต์ต่อไป

4.3.1 ปริมาณความเข้มข้นของโซเดียมไฮดรอกไซด์ในการทดลอง
เนื่องจากสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เป็นต่างแก่ การปรับพีเอชจึงควบคุมได้ยาก ดังนั้นจึงจำเป็นต้องใช้สารละลายเจือจางมาใช้เพื่อให้ปรับพีเอชได้ง่ายขึ้น สำหรับในการทดลองศึกษาปริมาณความเข้มข้นของโซเดียมไฮดรอกไซด์ กับความเข้มข้นโครเมียมระดับต่างๆแสดงในรูป titration curve เปรียบเทียบความเข้มข้นของสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ 3 ระดับ จะเห็นว่า

1) ความเข้มข้นของโซเดียมไฮดรอกไซด์ 0.15 N titration curve ในช่วงพีเอช 8 - 9.5 นั้น กราฟจะมีความชันมาก ปริมาณของสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ต่างกันน้อยมาก ในการที่จะปรับพีเอช จึงทำให้ยากต่อการควบคุมระบบ

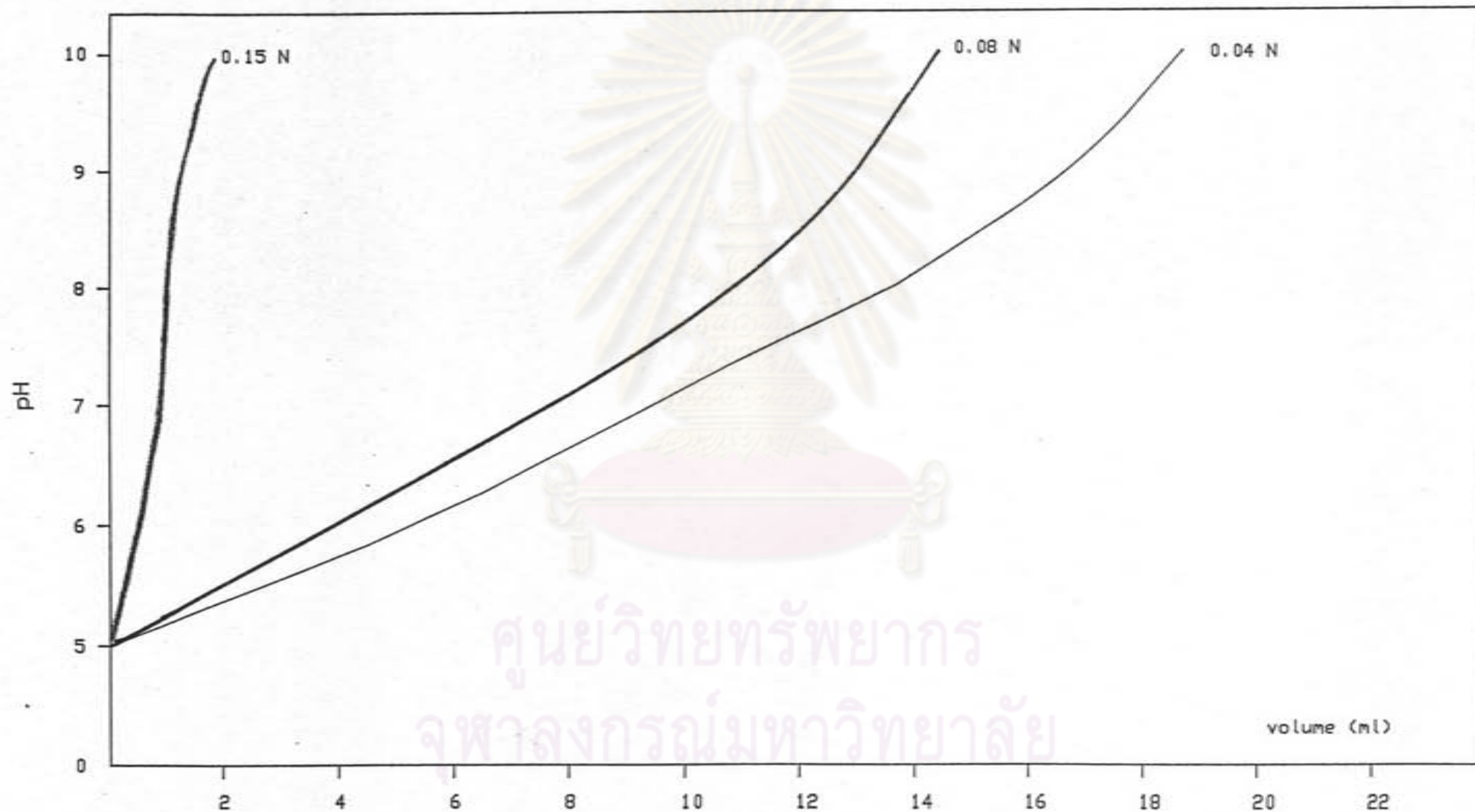
2) ความเข้มข้นโซเดียมไฮดรอกไซด์ 0.08 N titration curve ในช่วงพีเอช 8.5 - 9.5 นั้น ปริมาณสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ แตกต่างกันน้อย การปรับพีเอชจึงไม่ดีเท่าที่ควร จึงต้องใช้สารละลายเจือจางลง คือ ใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ความเข้มข้น 0.04 N

3) ความเข้มข้นสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ 0.04 N titration curve มีความแตกต่างกันมากในช่วงพีเอช 8.5 - 9.5 ทุกระดับของความเข้มข้นโครเมียม การปรับพีเอชจึงง่ายกว่าความเข้มข้นโซเดียมไฮดรอกไซด์ที่กล่าวมา



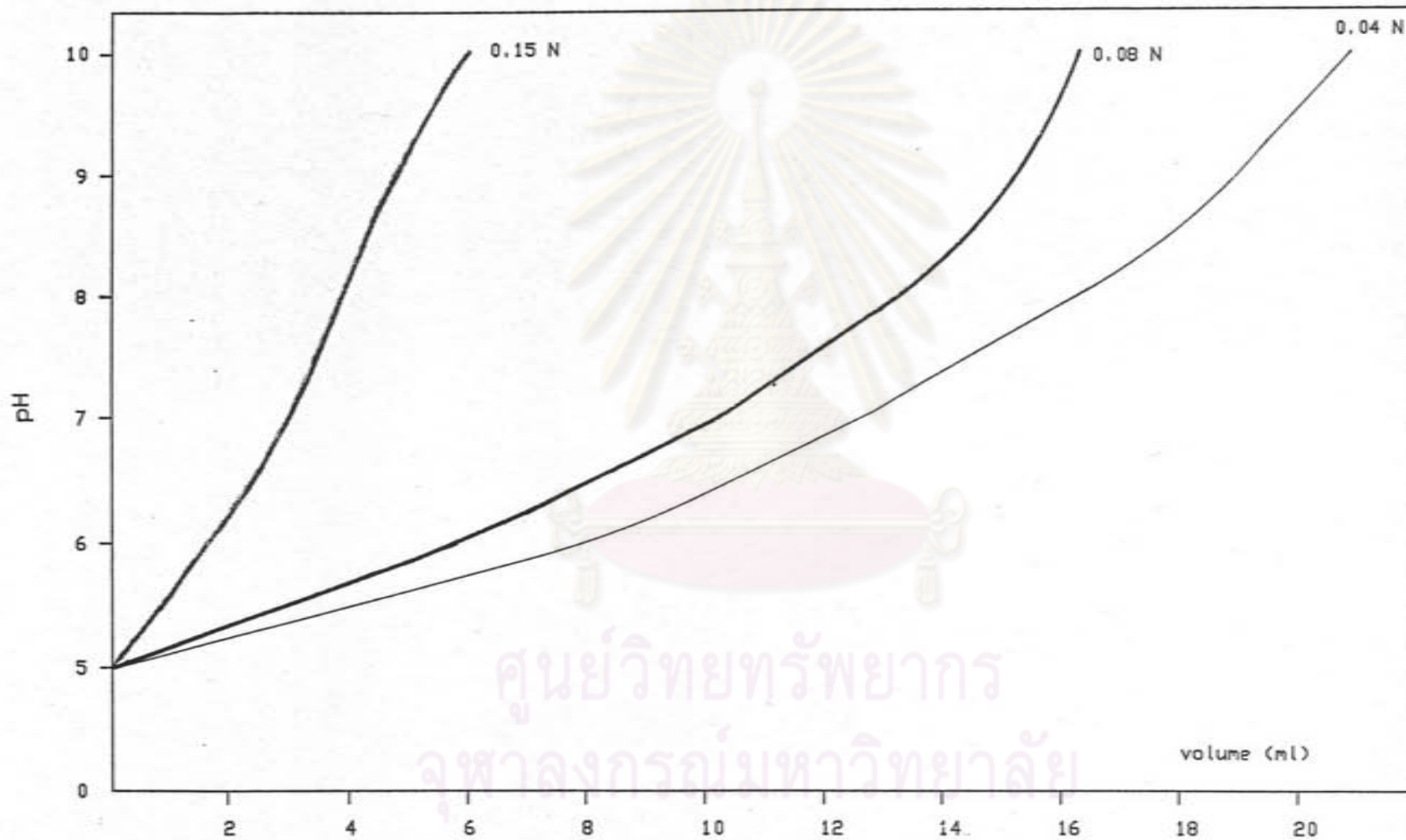
ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

รูปที่ 4.6 กราฟการไตเตรทโคเรียม 5 มก./ล จำนวน 200 มล. กับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์



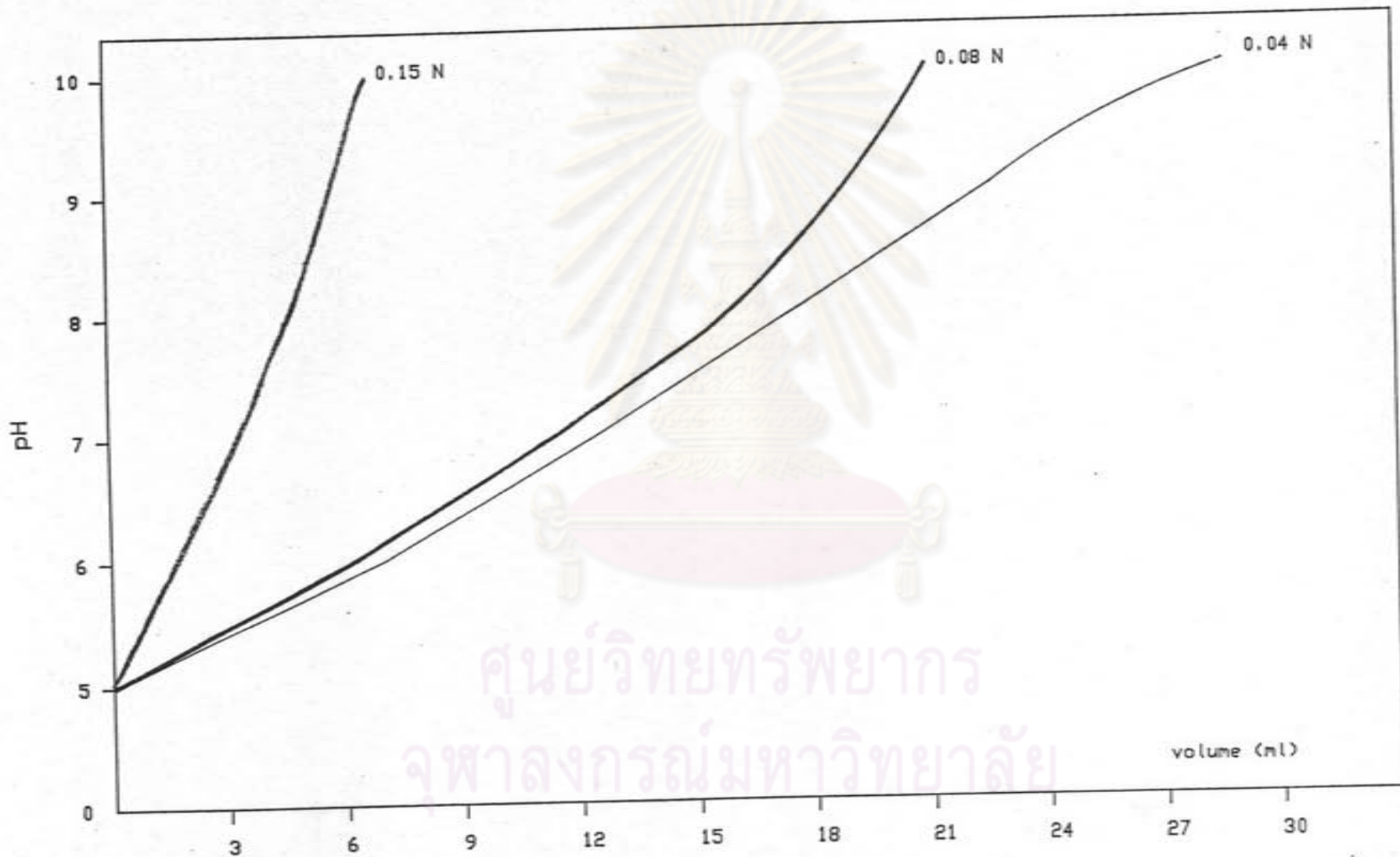
ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

รูปที่ 4.7 กราฟการไตเตรทโคโรเมียม 10 มก./ล จำนวน 200 มล. กับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์

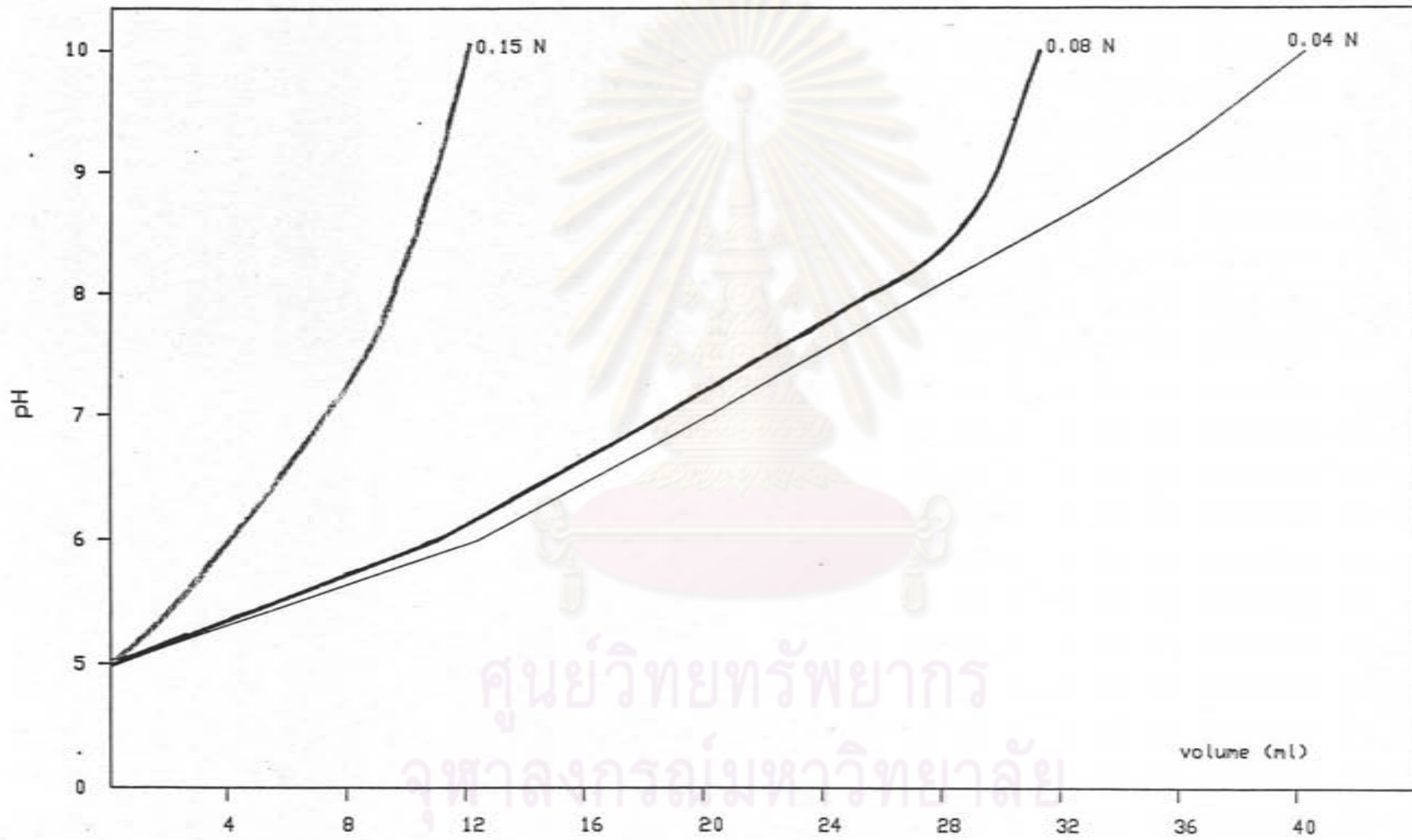


ศูนย์วิทยุทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

รูปที่ 4.8 กราฟการไตเตรทโครเมียม 50 มก./ล จำนวน 200 มล. กับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์



รูปที่ 4.9 กราฟการไทเทรตโคโรเมียม 100 มก./ล จำนวน 200 มล. กับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์



รูปที่ 4.10 กราฟการไตเตรทโครเมียม 200 มก./ล จำนวน 200 มล. กับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

4.3.2 กลไกการกำจัดโครเมียมในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบด

ในการทดลอง มีการใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เป็นสารทำให้เกิดตะกอนโครเมียม (III) ไฮดรอกไซด์ โดยลบน้ำเสียที่มีโครเมียมผสมกับไฮดรอกไซด์ ไหลเข้าสู่หอทดลองที่บรรจุเม็ดทรายเป็นอนุภาคตัวกลาง สารทั้งสองผสมกันปฏิกิริยาเคมีจึงเกิดขึ้นระหว่างไฮดรอกไซด์อ็อกไซด์กับโครเมียม (III) อ็อกไซด์ จากนั้นโมเลกุลของโครเมียม (III) ไฮดรอกไซด์จะเคลื่อนย้ายมายังซึ่งทรายและเข้าเกาะจับบนผิวทรายในที่สุด

ทั้งนี้การเคลื่อนย้ายโมเลกุลโครเมียม (III) ไฮดรอกไซด์ อาศัยหลักการถ่ายเทมวลสารในฟลูอิดไดซ์เบด โดยมีทฤษฎีการถ่ายเทมวลสารที่กล่าวไว้ว่า ปริมาณของการถ่ายเทขึ้นอยู่กับความต่างศักย์ของความเข้มข้นของสาร ที่ได้มีมวลมากกว่าก็จะกระจายไปหรือเดินทางไปยังที่มีความเข้มข้นน้อยกว่า ดังรูปที่ 4.11 แสดงลักษณะของมวลจากของไหลไปเกาะติดอยู่บนผิวของเม็ดของแข็งได้อย่างไร ขณะที่ของไหลไหลผ่านเม็ดของแข็งด้วย (สมคักดี ดำรงเลิศ, 2525)



รูปที่ 4.11 การแพร่ของมวลจากของไหลไปยังผิวของเม็ดอนุภาคตัวกลาง

การถ่ายเทมวลสารเป็นไปอย่างช้าๆ จึงเกิดการเกาะจับของโมเลกุลเกิดขึ้น เมื่อโมเลกุลเคลื่อนที่เข้าสู่ผิวเม็ดทราย โดยการไหลหมุนเวียนของเม็ดทรายภายในเบด กล่าวคือ เม็ดทรายภายในเบด แบ่งเป็น 2 พวก พวกหนึ่งเคลื่อนที่ไปล่วนบน อีกส่วนหนึ่งเคลื่อนที่ลงมาทางส่วนล่างของเบด เพื่อแทนที่ส่วนที่เคลื่อนที่ขึ้นข้างบน

ช่วงเวลาการทำงานของระบบ จะมีสารแขวนลอยหลุดออกมาด้วย อาจเกิดขึ้นเนื่องจากมีตะกอนบางส่วนเกาะอย่างหลวม เมื่ออนุภาคทรายมีโมเลกุลโครเมียม(III)ไฮดรอกไซด์มาเกาะมากขึ้น แรงที่เกิดจากการไหลของน้ำจะมีค่าสูงขึ้นไปด้วย ทำให้ตะกอนหลุดออกจากชั้นทรายได้ หรือกล่าวได้ว่า พื้นที่ผิวบนเม็ดทรายถูกใช้จนเกือบหมด ทำให้สารแขวนลอยเกาะผิวเม็ดทรายได้น้อย สารแขวนลอยจึงหลุดออกมาได้มาก

4.3.3 ผลของความสูงของเบดต่อความเป็นต่างในระดับความเข้มข้นโครเมียม 5 ระดับ

4.3.3.1 พีเอช 8.5

จากความสัมพันธ์ระหว่างความสูงของเบดกับค่าความเป็นต่าง จะพบว่า ความเป็นต่างจะลดลงเมื่อความสูงของเบดเพิ่มขึ้น เนื่องจากโครเมียม(III)อ็อกไซด์ จับกับไฮดรอกไซด์อ็อกไซด์เกิดการตกผลึกบนเม็ดทรายมากขึ้น เมื่อความสูงของเบดเพิ่มจึงทำให้ค่าความเป็นต่างลดลง

จากรูปที่ 4.12 ความเข้มข้นโครเมียม 5 มก./ล. ที่ความสูงของเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร ค่าความเป็นต่างคงที่ เท่ากับ 130 , 115 , 93 มก./ล. ในรูปของหินปูน ตามลำดับ เมื่อเปรียบเทียบความเป็นต่างจากรูปที่ 4.12 กับ 4.13 ค่าความเป็นต่างจะเพิ่มขึ้นตามความเข้มข้นโครเมียมที่เพิ่มขึ้นเนื่องจากต้องการไฮดรอกไซด์อ็อกไซด์มากขึ้น เพื่อจับกับโครเมียม(III) ที่เพิ่มขึ้น ค่าความเป็นต่างที่ความเข้มข้นโครเมียม 10 มก./ล. จึงมากกว่าความเข้มข้นโครเมียม 5 มก./ล. กล่าวคือ ที่ความสูง 1, 1.5 ,

2 เมตร ค่าความเป็นด่างคงที่เท่ากับ 138 , 127 , 111 มก./ล. ในรูปของหินปูนตามลำดับ

ความสัมพันธ์เช่นเดียวกับรูป 4.12 และ 4.13 ในรูป 4.14 ความเข้มข้นโครเมียม 50 มก./ล. ที่ความสูงของเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร ค่าความเป็นด่างคงที่เท่ากับ 170 , 167 , 125 มก./ล. ในรูปของหินปูนตามลำดับ สำหรับความเข้มข้นโครเมียม 100 มก./ล. ในรูป 4.15 ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร ค่าความเป็นด่างคงที่เท่ากับ 203 , 174 , 168 มก./ล. ในรูปของหินปูนตามลำดับ และในรูปที่ 4.16 ความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ล. ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร ค่าความเป็นด่างคงที่เท่ากับ 285, 225 , 209 มก./ล. ในรูปของหินปูนตามลำดับ ซึ่งมีค่าความเป็นด่างมากกว่าค่าความเป็นด่างของความเข้มข้นโครเมียมอื่นๆ ที่กล่าวมา

4.3.3.2 พีเอช 9.0

จากความสัมพันธ์ระหว่างความสูงของเบดกับค่าความเป็นด่างที่พีเอช 8.5 กับ 9.0 ทุกระดับความเข้มข้นของโครเมียม ที่พีเอช 9.0 จะมีค่าความเป็นด่างมากกว่า พีเอช 8.5 และ ค่าความเป็นด่างจะลดลงเมื่อความสูงของเบดเพิ่มขึ้นเช่นเดียวกับที่พีเอช 8.5 จากรูปที่ 4.12 ความเข้มข้นโครเมียม 5 มก./ล. ที่ความสูงของเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร ค่าความเป็นด่างคงที่ เท่ากับ 145 , 125 , 105 มก./ล. ในรูปของหินปูน ตามลำดับ

เมื่อเปรียบเทียบความเป็นด่างจากรูปที่ 4.12 กับ 4.13 ค่าความเป็นด่างจะเพิ่มขึ้นตามความเข้มข้นโครเมียมที่เพิ่มขึ้น กล่าวคือ ที่ความสูง 1, 1.5 , 2 เมตร ค่าความเป็นด่างคงที่เท่ากับ 169 , 153 , 112 มก./ล. ในรูปของหินปูนตามลำดับ

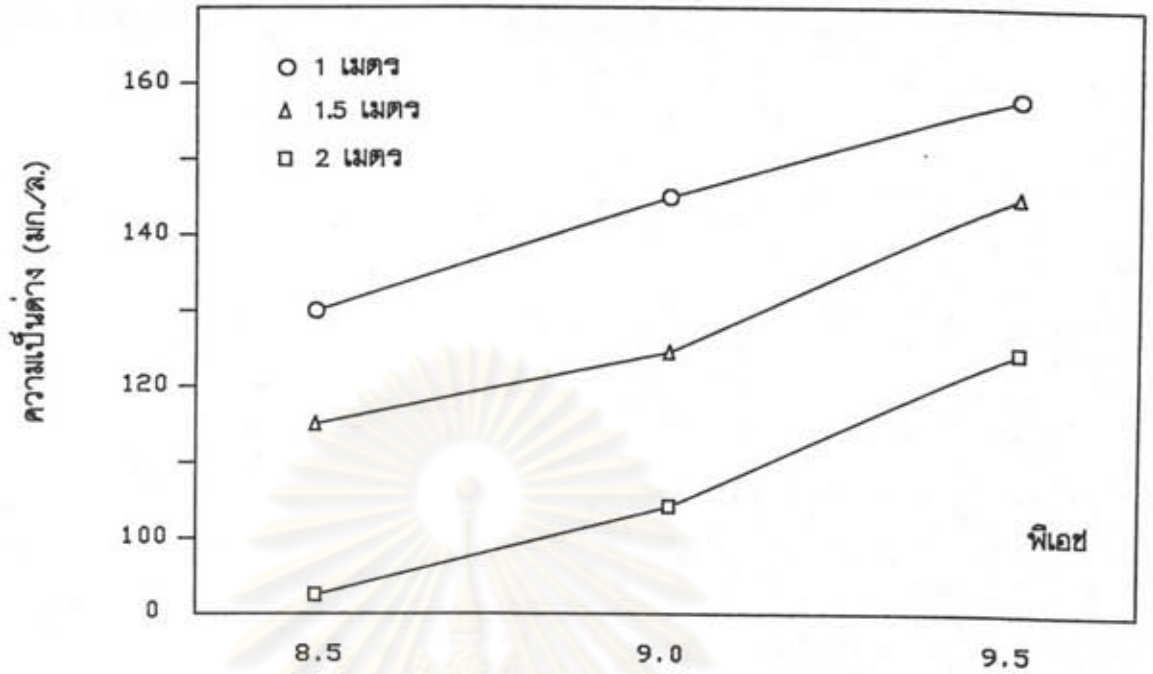
ความสัมพันธ์เช่นเดียวกับรูป 4.12 และ 4.13 ในรูป 4.14 ความเข้มข้นโครเมียม 50 มก./ล. ที่ความสูงของเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร ค่าความเป็นด่างคงที่เท่ากับ 191 , 167 , 143 มก./ล. ในรูป

ของหินปูนตามลำดับ สำหรับความเข้มข้นโครเมียม 100 มก./ล. ในรูป 4.15 ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร ค่าความเป็นด่างคงที่เท่ากับ 215 , 191 , 178 มก./ล. ในรูปของหินปูนตามลำดับ และในรูปที่ 4.16 ความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ล. ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร ค่าความเป็นด่างคงที่เท่ากับ 306 , 276 , 238 มก./ล. ในรูปของหินปูนตามลำดับ ซึ่งมีค่าความเป็นด่าง มากกว่าค่าความเป็นด่าง ของความเข้มข้นโครเมียมอื่นๆ ที่กล่าวมา

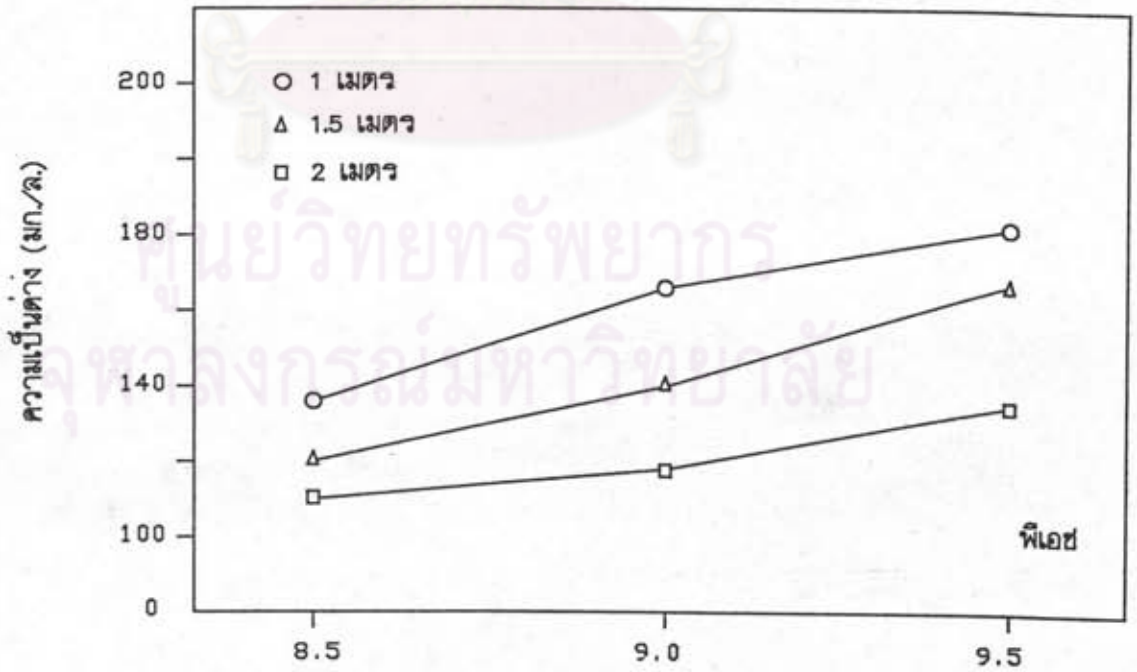
4.3.3.3 พีเอช 9.5

จากความสัมพันธ์ระหว่างความสูงของเบดกับค่าความเป็นด่างเปรียบเทียบกับที่พีเอช 8.5, 9.0 กับ 9.5 จะพบว่าค่าความเป็นด่างที่พีเอช 9.5 มากกว่า พีเอช 8.5 , 9.0 ตามลำดับ ทุกระดับความเข้มข้นของโครเมียม สำหรับที่พีเอช 9.5 นี้ ค่าความเป็นด่างจะลดลงเมื่อความสูงของเบดเพิ่มขึ้น เช่นเดียวกับพีเอชอื่นๆ

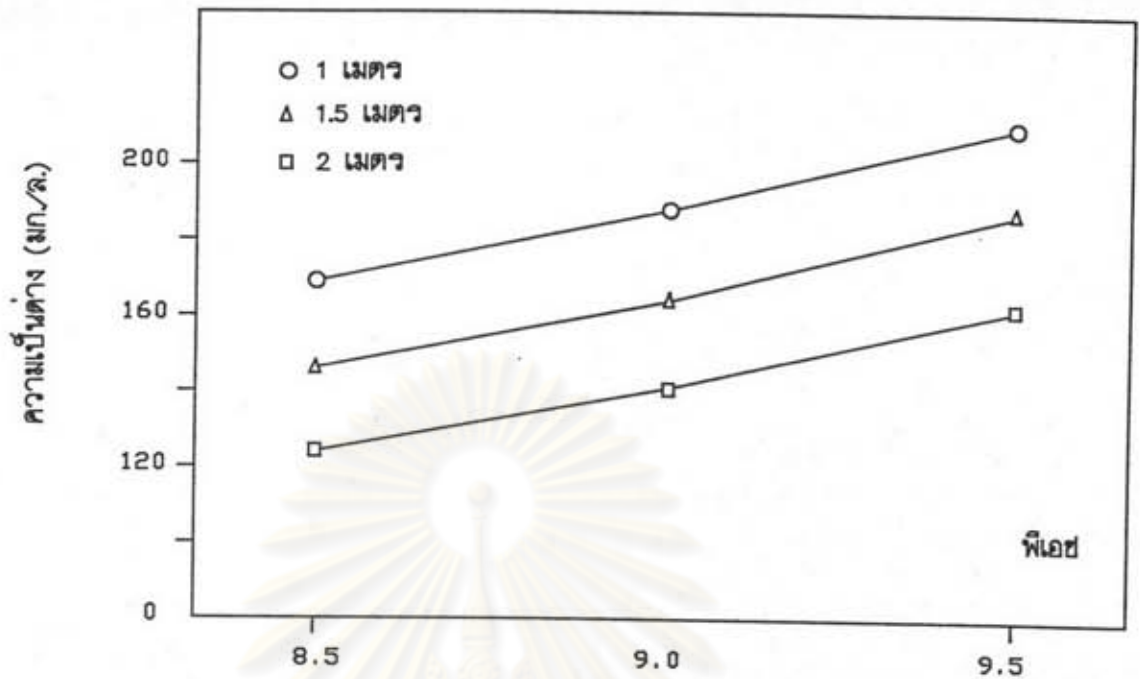
ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



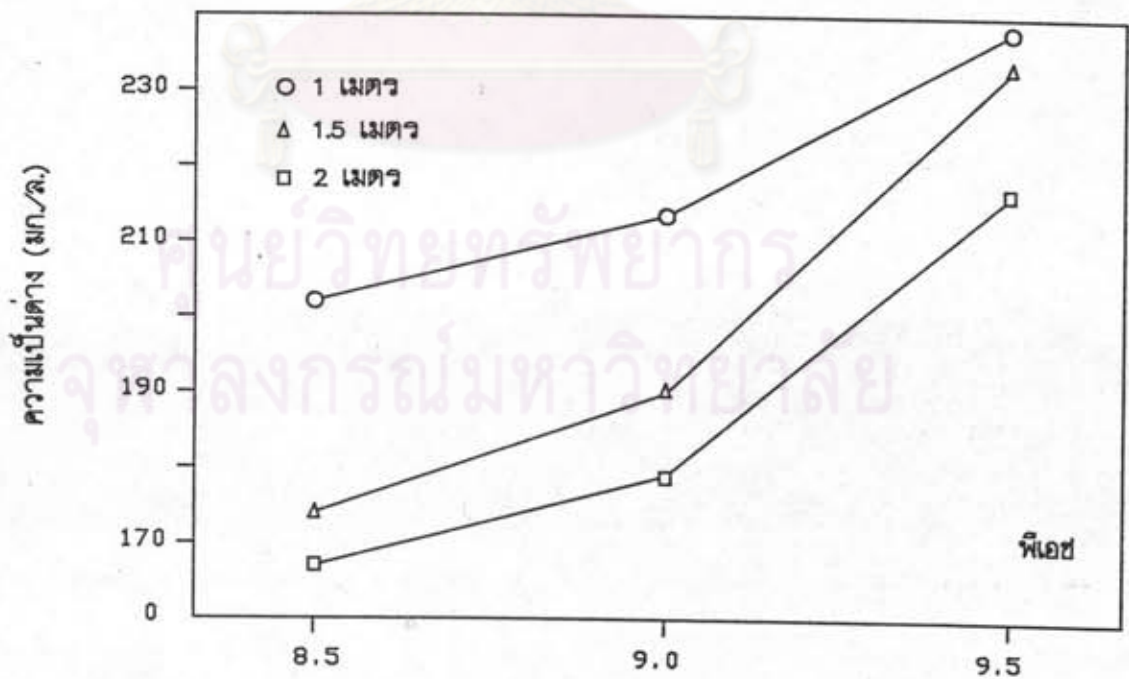
รูปที่ 4.12 ผลของความสูงของเบตต่อความเป็นต่างที่ความเข้มข้นโครเมียม 5 มก./ล. ที่พีเอช 8.5-9.5



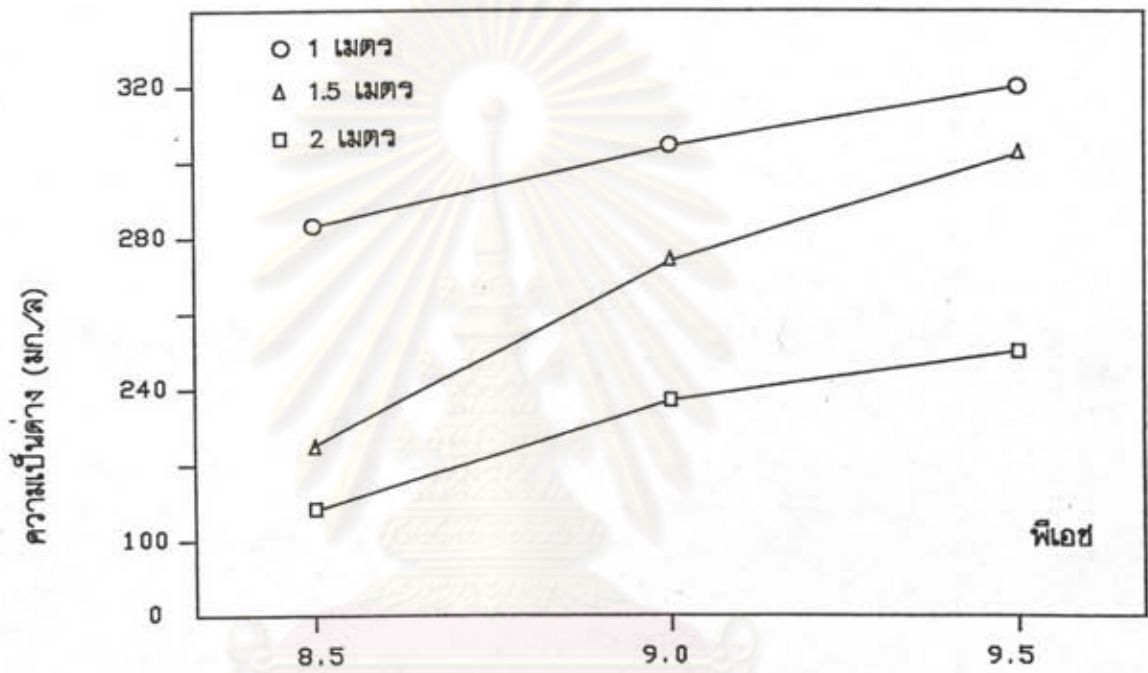
รูปที่ 4.13 ผลของความสูงของเบตต่อความเป็นต่างที่ความเข้มข้นโครเมียม 10 มก./ล. ที่พีเอช 8.5-9.5



รูปที่ 4.14 ผลของความสูงของเบตต่อความแตกต่างที่ความเข้มข้นโครเมียม 50 มก./ล. ที่พีเอช 8.5-9.5



รูปที่ 4.15 ผลของความสูงของเบตต่อความแตกต่างที่ความเข้มข้นโครเมียม 100 มก./ล. ที่พีเอช 8.5-9.5



รูปที่ 4.16 ผลของความสูงของเบตต่อความเป็นต่างที่ความเข้มข้นโครเมียม
200 มก./ล ที่พีเอช 8.5-9.5

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

4.3.4 ผลของความสูงของเบตต่อของแข็งแขวนลอยในระดับความเข้มข้นโครเมียม 5 ระดับ

4.3.4.1 พีเอช 8.5

จากความสัมพันธ์ระหว่างความสูงของเบต กับของแข็งแขวนลอยพบว่าของแข็งแขวนลอยจะมีค่าลดลงเมื่อความสูงของเบตเพิ่มขึ้น เนื่องจากโครเมียม (III) อีออน จับกับ ไฮดรอกไซด์อีออน เกิดการตกผลึกบนเม็ดทรายมากขึ้น แต่อย่างไรก็ตามตะกอนโครเมียม (III) ไฮดรอกไซด์เป็นตะกอนที่แยกออกจากน้ำได้ยาก ลังเกตจากลักษณะตะกอนจะเป็นขุยไม่อัดตัวกันแน่น มีการฟุ้งกระจายได้ง่าย ความสามารถในการรีดน้ำออกจากตะกอนได้น้อย ตะกอนจึงมีการเกาะตัวเป็นแบบหลวมๆ ตามผิวเม็ดทราย แรงที่เกิดจากการไหลของน้ำจึงพัดพาตะกอนหลุดออกจากอนุภาคทราย จึงเป็นข้อเสียของตะกอนโลหะหนักในระบบไฮดรอกไซด์ ซึ่งการเกิดตะกอนจะมีมาก การแยกตะกอนออกจากน้ำได้ยาก โดยเฉพาะในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบตซึ่งใช้เวลาสั้นๆ จึงทำให้ตะกอนในระบบไฮดรอกไซด์เกาะแบบหลวมๆ จึงมีไฮดรอกไซด์อีออนที่อยู่รอบๆ ผิวเม็ดทรายทำปฏิกิริยากับโครเมียม เกิดเป็นตะกอนโครเมียม (III) ไฮดรอกไซด์ แล้วหลุดออกไป จากรูปที่ 4.17 ถึง 4.21 ที่พีเอช 8.5 ความเข้มข้นโครเมียม 5 , 10 , 50 , 100 มก./ล ของแข็งแขวนลอยจะมีค่าลดลง ตามความสูงของเบตที่เพิ่มขึ้น และความเข้มข้นโครเมียมที่เพิ่มขึ้นด้วย ยกเว้น ความเข้มข้น 200 มก./ล จะมีค่าของแข็งแขวนลอยน้อยกว่าความเข้มข้น 100 มก./ล ในแต่ละความสูงของเบต เป็นเพราะว่า ความเข้มข้นของไฮดรอกไซด์อีออน มีไม่เพียงพอในการทำปฏิกิริยากับความเข้มข้นโครเมียม (III) อีออน จึงทำให้เกิดตะกอนได้บางส่วน และของแข็งแขวนลอยจึงออกมาได้น้อยกว่า

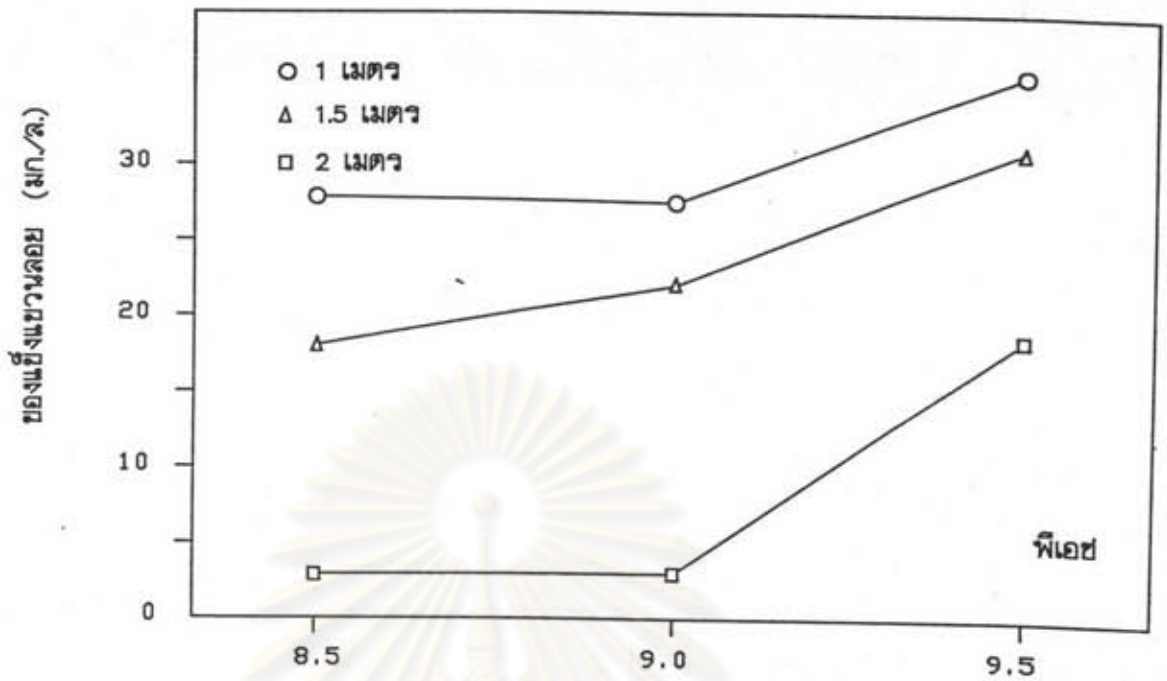
สำหรับพีเอช 8.5 และ 9.0 ค่าของแข็งแขวนลอยมีค่าใกล้เคียงกัน

4.3.4.2 พีเอช 9.0

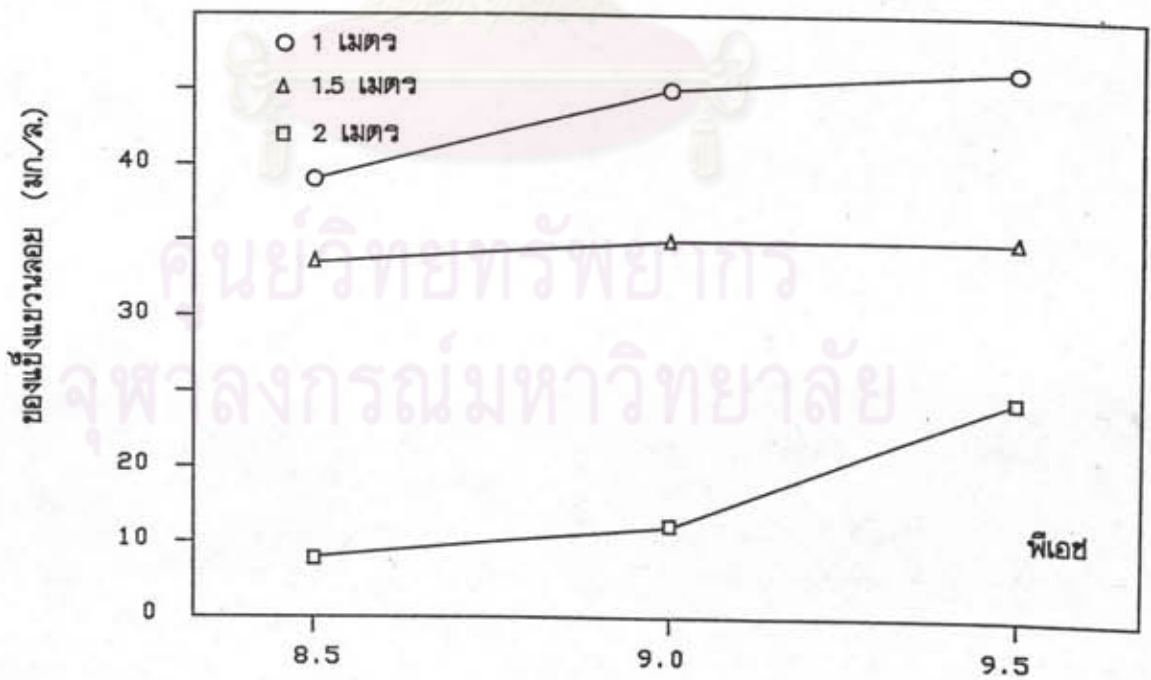
ความสัมพันธ์ระหว่างความสูงของเบตกับของแข็งแขวนลอย เช่นเดียวกับพีเอช 8.5 ของแข็งแขวนลอยจะมีค่าลดลงตามความสูงของเบตเพิ่มขึ้น แต่ของแข็งแขวนลอยที่พีเอช 9.0 จะมีค่ามากกว่าพีเอช 8.5 เล็กน้อย จากรูปที่ 4.17 ถึง 4.20 ที่พีเอช 9.0 ความเข้มข้นโครเมียม 5 , 10 , 50 , 100 มก./ล ของแข็งแขวนลอยจะมีค่าลดลง ตามความสูงของเบตที่เพิ่มขึ้น และมีค่ามากขึ้นตามความเข้มข้นโครเมียมที่เพิ่มขึ้นด้วย ยกเว้นความเข้มข้น 200 มก./ล ในรูปที่ 4.21 ค่าของแข็งแขวนลอยน้อยกว่าความเข้มข้นโครเมียม 100 มก./ล ในแต่ละความสูงของเบต เพราะว่าการเข้มข้นของไฮดรอกไซด์ไอออนมีไม่เพียงพอ ในการทำปฏิกิริยากับความเข้มข้นโครเมียม(III)ไอออน จึงทำให้เกิดตะกอนน้อย ค่าของแข็งแขวนลอยจึงมีค่าน้อยไปด้วย

4.3.4.3 พีเอช 9.5

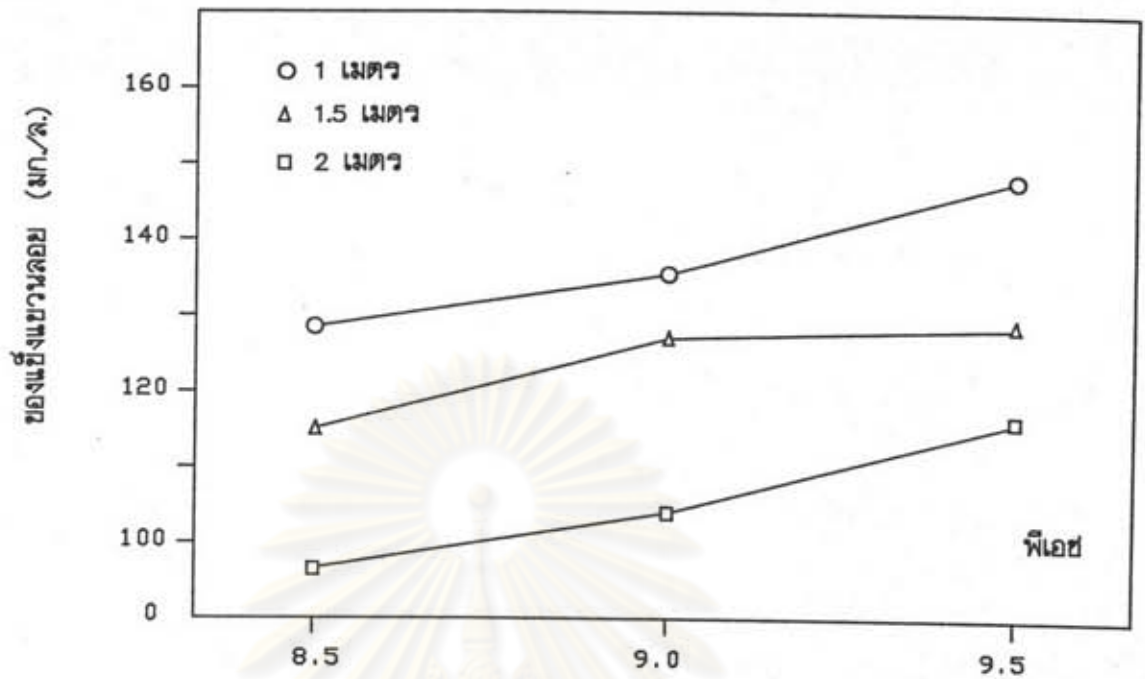
ความสัมพันธ์ระหว่างความสูงของเบตกับของแข็งแขวนลอย เช่นเดียวกับพีเอช 8.5 และ 9.0 จากรูปที่ 4.17 ถึง 4.21 ที่พีเอช 9.5 ความเข้มข้นโครเมียม 5 , 10 , 50 , 100 มก./ล ของแข็งแขวนลอยจะมีค่าลดลงตามความสูงของเบตที่เพิ่มขึ้น และมีค่ามากขึ้นตามความเข้มข้นโครเมียมที่เพิ่มขึ้นด้วย ยกเว้นความเข้มข้น 200 มก./ล ในรูปที่ 4.21 ค่าของแข็งแขวนลอยน้อยกว่าความเข้มข้นโครเมียม 100 มก./ล ในแต่ละความสูงของเบต สำหรับพีเอช 9.5 นี้ จะมีค่าของแข็งแขวนลอยมากกว่าพีเอช 8.5 , 9.0 เมื่อสังเกตจากค่าของแข็งแขวนลอยที่เพิ่มขึ้นตามความสูงของเบตทุกพีเอชที่กล่าวมา จะเห็นได้ว่า ตะกอนในระบบไฮดรอกไซด์จะจับเป็นผลึกบนผิวเม็ดทรายได้ไม่ดีพอ แม้จะเพิ่มความสูงของเบตขึ้นก็ตาม หากใช้ระบบไฮดรอกไซด์ในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบตก็จำเป็นต้องให้น้ำที่ผ่านการบำบัดแล้วผ่านกระบวนการกรองอีกครั้งหนึ่ง หรือไม่ก็ใช้ระบบคาร์บอนเตในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบต เพื่อให้ตะกอนจับเป็นผลึกบนอนุภาคทรายได้ดี ของแข็งแขวนลอยจะมีค่าน้อยลง



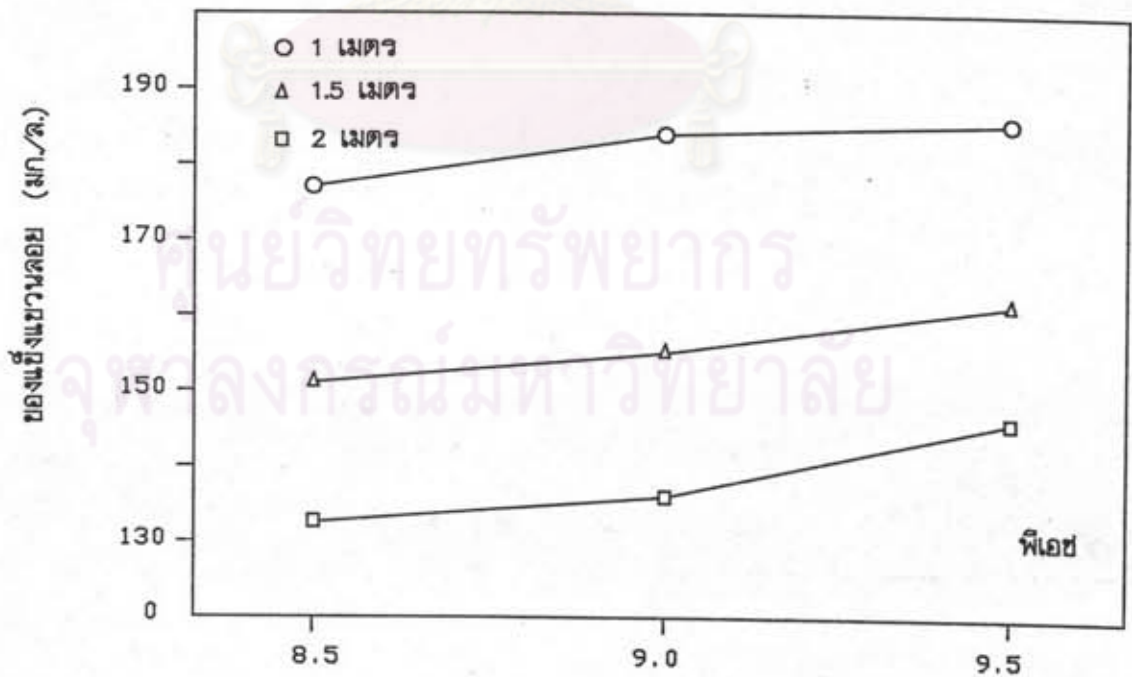
รูปที่ 4.17 ผลของความสูงของเบตต่อของแข็งแขวนลอยที่ความเข้มข้นโครเมียม 5 มก./ล. ที่พีเอช 8.5-9.5



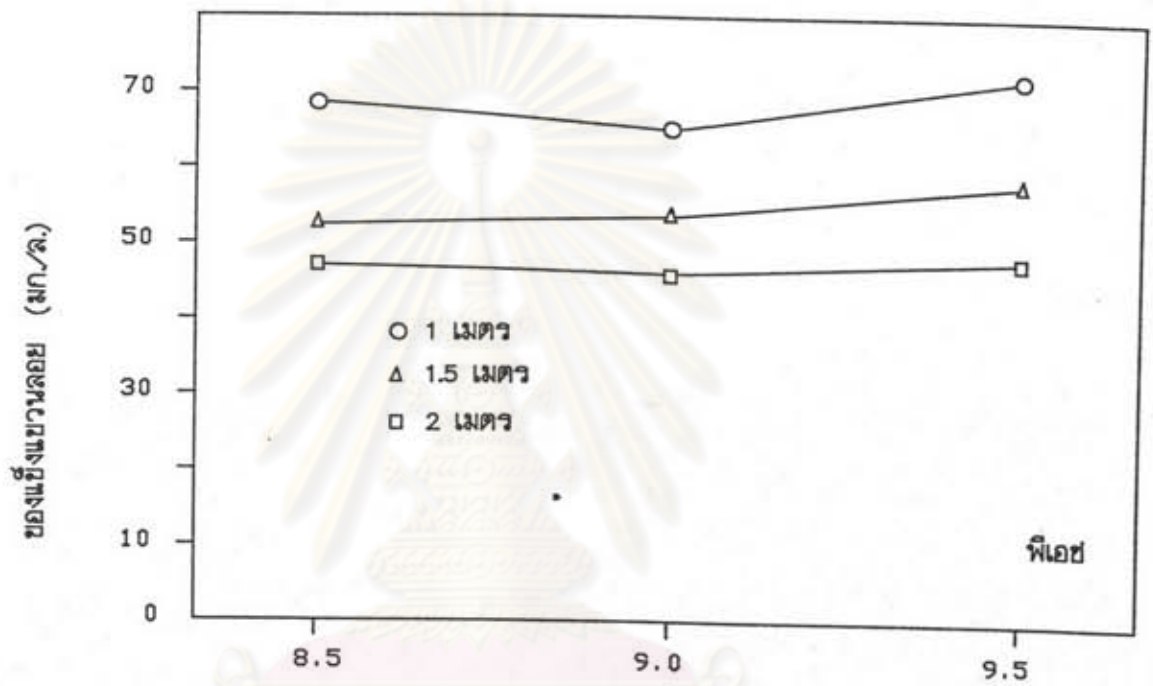
รูปที่ 4.18 ผลของความสูงของเบตต่อของแข็งแขวนลอยที่ความเข้มข้นโครเมียม 10 มก./ล. ที่พีเอช 8.5-9.5



รูปที่ 4.19 ผลของความสูงของเบตต่อของแข็งแขวนลอยที่ความเข้มข้นโคลรเมียม 50 มก./ล. ที่พีเอช 8.5-9.5



รูปที่ 4.20 ผลของความสูงของเบตต่อของแข็งแขวนลอยที่ความเข้มข้นโคลรเมียม 100 มก./ล. ที่พีเอช 8.5-9.5



รูปที่ 4.21 ผลของความสูงของเบต ต่อของแข็งแขวนลอยที่ความเข้มข้นโคโรเมียม 200 มก./ล ที่พีเอช 8.5-9.5

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

Patterson et al (1977) ได้ทำการทดลองเปรียบเทียบระหว่างการตกตะกอนโลหะหนักในรูปไฮดรอกไซด์ และโลหะคาร์บอเนต ในการกำจัดโลหะหนักชนิดต่างๆ ได้แก่ ลังกะลี นิเกิล แคดเมียม และตะกั่ว โดยใช้โซเดียมคาร์บอเนต เพื่อเพิ่มปริมาณคาร์บอเนตในน้ำ และใช้โซดาไฟ เป็นการเพิ่มปริมาณไฮดรอกไซด์ ผลการทดลองพบว่า ตะกอนที่เกิดจากระบบคาร์บอเนตหนาแน่น และอัดตัวดีกว่าระบบไฮดรอกไซด์ ทำให้ปริมาณตะกอนน้อยกว่า และแยกตะกอนออกจากน้ำได้ง่ายกว่า อีกทั้งยังมีความสามารถในการรีดน้ำออกจากตะกอนได้ดีกว่าระบบไฮดรอกไซด์

ดังนั้นจากการศึกษาค่าของแข็งแขวนลอยในการวิจัยนี้ จะเป็นสิ่งชี้ให้เห็นว่า วิธีการตกผลึกในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบด จำเป็นต้องเลือกสารที่ทำให้เกิดตะกอน แล้วจับเป็นผลึกบนอนุภาคตัวกลาง ได้ผลึกที่เกาะติดแน่นไม่หลุดง่าย ฉะนั้นในการกำจัดโลหะหนักด้วยวิธีการตกผลึกในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบด โดยใช้ระบบไฮดรอกไซด์ จะมีปัญหาในด้านตะกอนที่ฟุ้งกระจาย ควรเปลี่ยนสารที่ทำให้เกิดตะกอนได้แน่น เช่น ลารประกอบคาร์บอเนต เป็นต้น

4.3.5 ผลของความสูงของเบดต่อการกำจัดโครเมียมในระดั บความเข้มข้นโครเมียม 5 ระดับ

4.3.5.1 พีเอช 8.5

จากความสัมพันธ์ระหว่างความสูงของเบดต่อการกำจัดโครเมียม พบว่า โครเมียมถูกกำจัดได้มากเมื่อเพิ่มความสูงของเบดมากขึ้น เนื่องจากมีการตกผลึกของโครเมียม (III) ไฮดรอกไซด์ บนอนุภาคราย จากรูปที่ 4.22 ความเข้มข้นโครเมียม 5 มก./ล ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 3.82 , 3.71 , 2.31 มก./ล ตามลำดับ

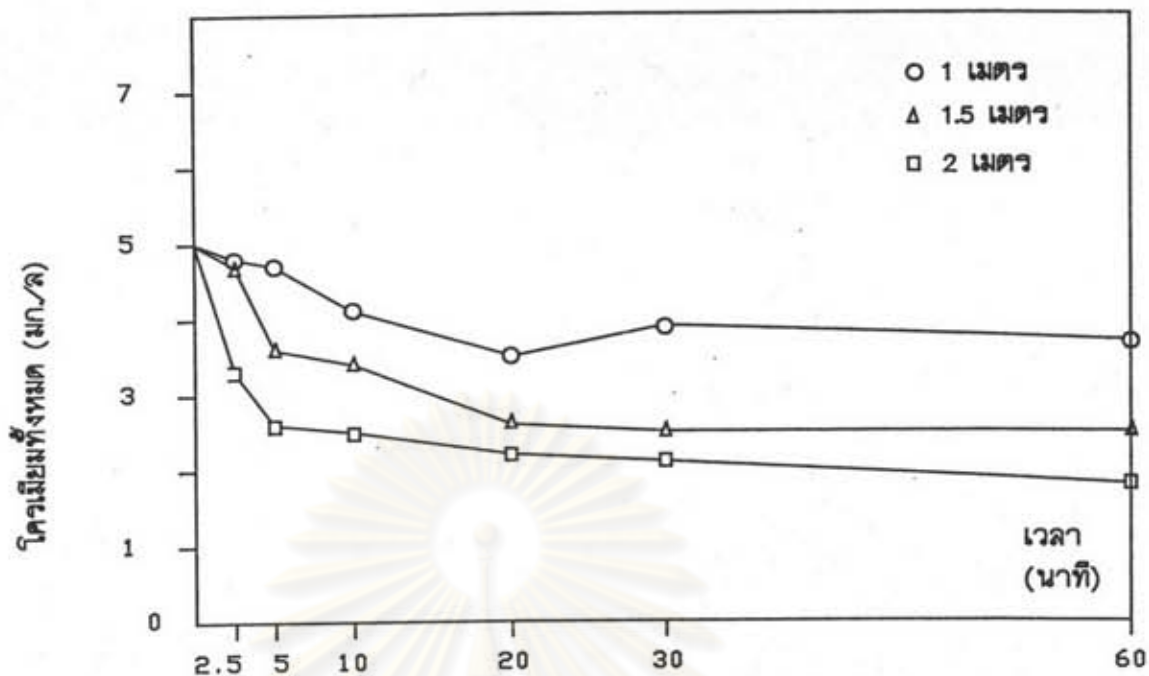
จากรูปที่ 4.23 - 4.25 จะมีความสัมพันธ์เช่นเดียวกับรูปที่ 4.22 กล่าวคือ ความเข้มข้นโครเมียม 10 มก./ล ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 ,

2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 8.28 , 6.05 , 4.74 มก./ล ตามลำดับ สำหรับความเข้มข้นโครเมียม 50 มก./ล ที่ความสูงเบต 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 40.45 , 30.72 , 22.8 มก. / ล ตามลำดับ และความเข้มข้นโครเมียม 100 มก./ล ที่ความสูงเบต 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 80.5 , 58.24 , 44.33 มก. / ล ตามลำดับ

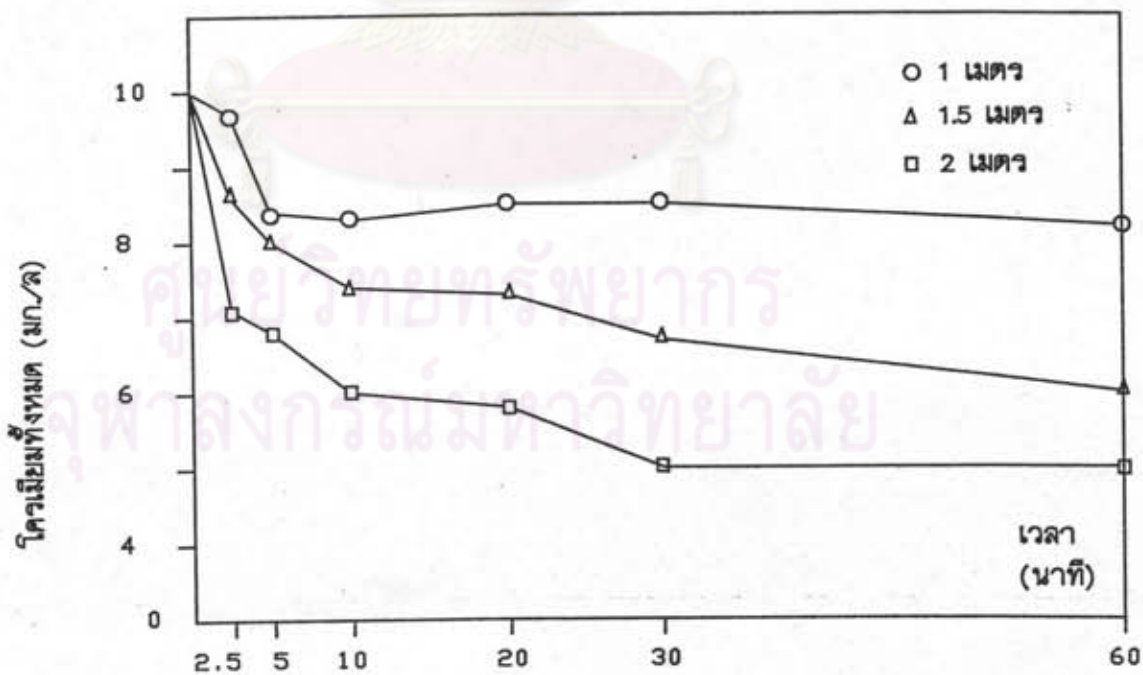
สำหรับความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ล จะกำจัดโครเมียมได้น้อยกว่าทุกความเข้มข้นที่กล่าวมา เนื่องจากความเข้มข้นไฮดรอกไซด์อาจไม่เพียงพอต่อการตกผลึกของโครเมียม จำเป็นต้องมีการนำโครเมียมหมุนเวียนกลับมากำจัดอีก เพื่อให้ความเข้มข้นโครเมียมลดลง ในรูปที่ 4.26 ความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ล ที่ความสูงเบต 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 164.23 , 155.67 , 139 มก. / ล ตามลำดับ

ที่พีเอช 8.5 นี้ การกำจัดโครเมียม กำจัดได้น้อยกว่าพีเอช 9.0 เล็กน้อย แต่กำจัดโครเมียมได้มากกว่าพีเอช 9.5

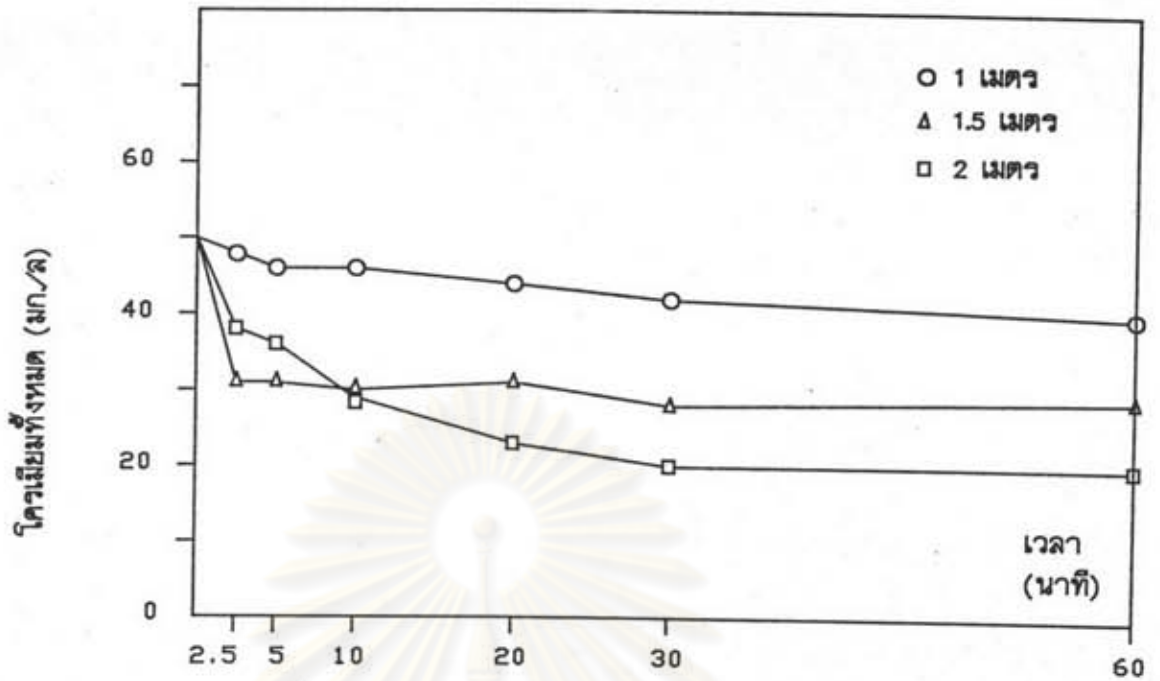
ศูนย์วิจัยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



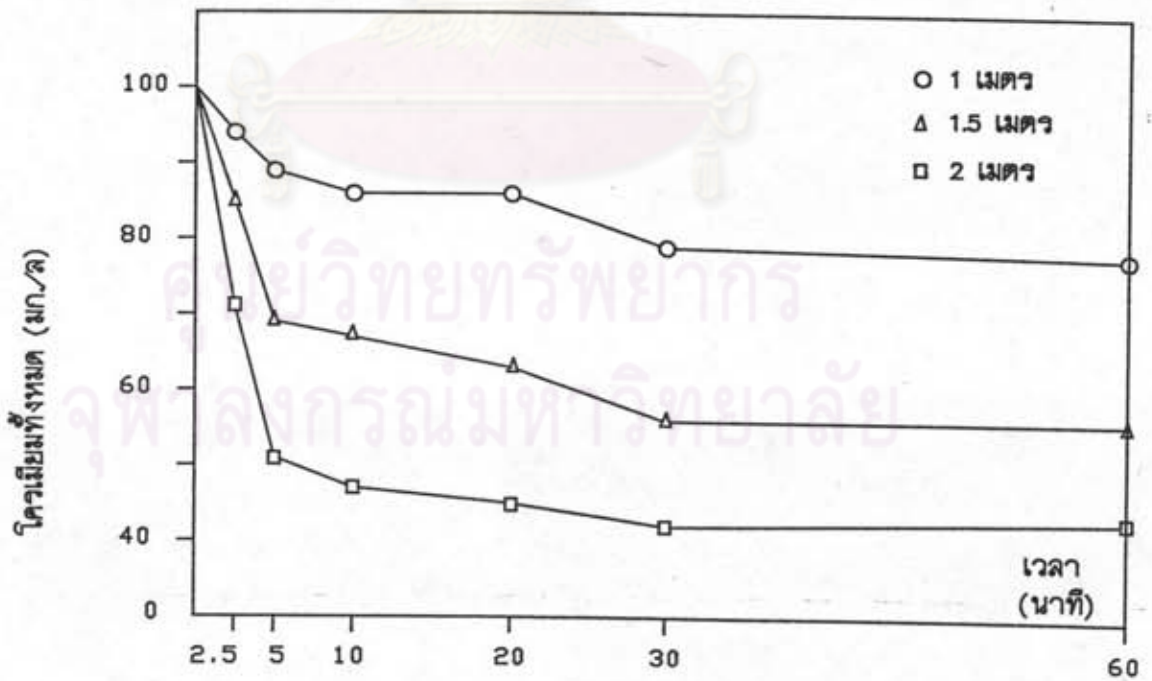
รูปที่ 4.22 ผลของความล่องของเบตต่อการกำจัดโคลนที่มีค่าความเข้มข้นโคลนเริ่ม 5 มก./ล. พีเอส 8.5



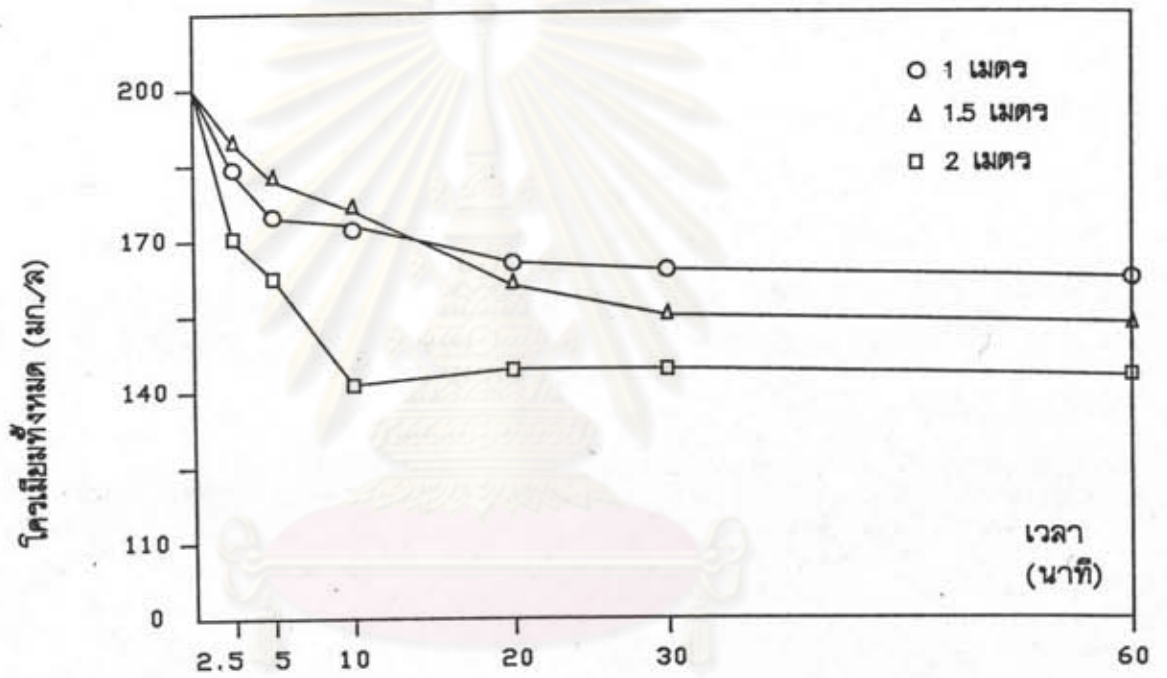
รูปที่ 4.23 ผลของความล่องของเบตต่อการกำจัดโคลนที่มีค่าความเข้มข้นโคลนเริ่ม 10 มก./ล. พีเอส 8.5



รูปที่ 4.24 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโครเมียมที่ความเข้มข้นโครเมียม 50 มก./ล. พีเอช 8.5



รูปที่ 4.25 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโครเมียมที่ความเข้มข้นโครเมียม 100 มก./ล. พีเอช 8.5



รูปที่ 4.26 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโคโรเนียมที่ความเข้มข้นโคโรเนียม 200 มก./ล พีเอช 8.5

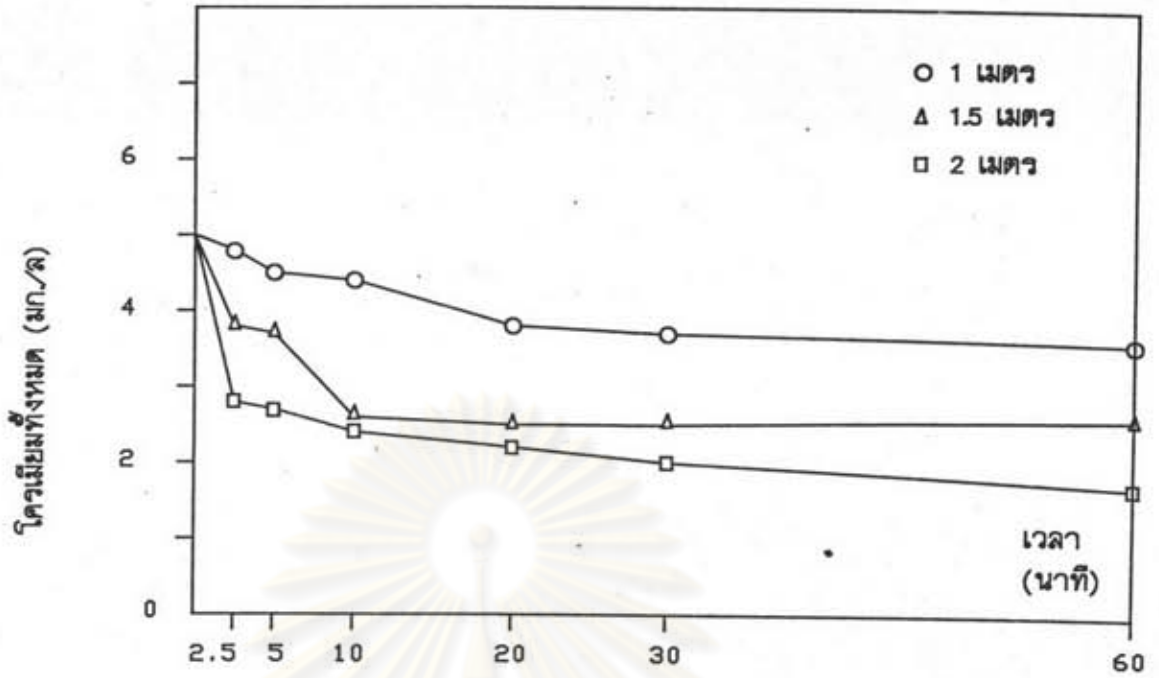
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

4.3.5.2 พีเอช 9.0

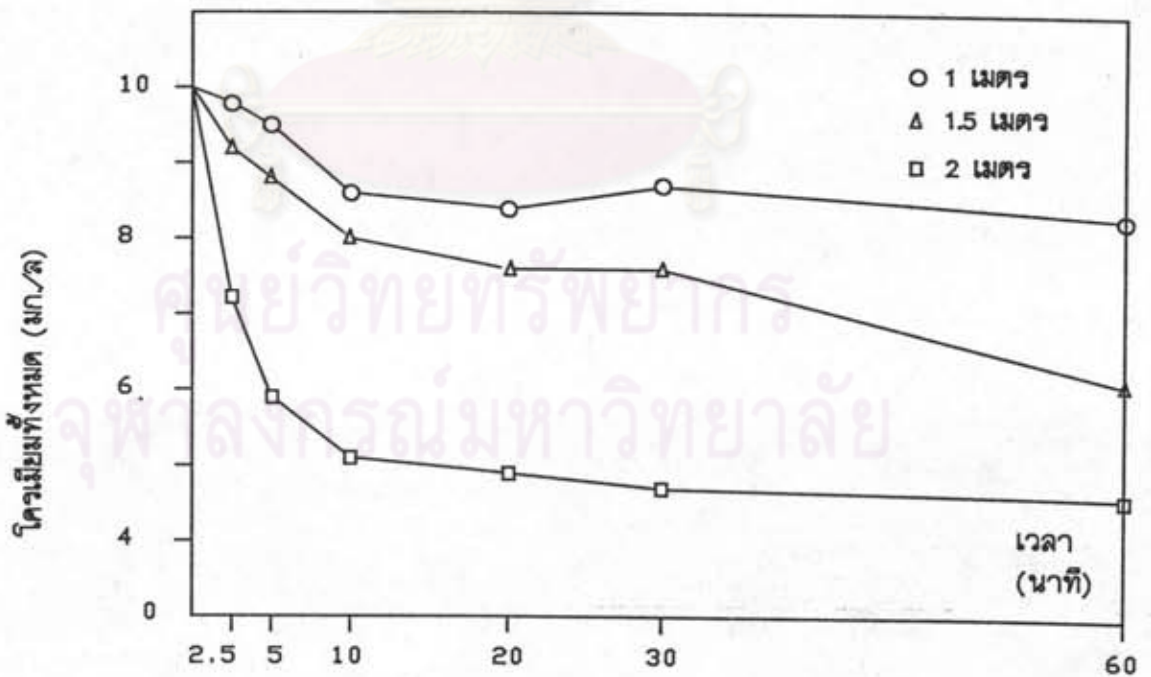
เมื่อเปรียบเทียบความลัมพันธ์ระหว่างความสูงของเบด กับการกำจัดโครเมียมพบว่า โครเมียมที่พีเอช 8.5 กับ 9.0 ทุกระดับความเข้มข้นของโครเมียม ที่พีเอช 9.0 จะกำจัดโครเมียมได้มากกว่าที่พีเอช 8.5 เพราะเป็นช่วงที่โครเมียม (III) อีออนและไฮดรอกไซด์อีออน เกินค่าคงที่ผลคูณการละลาย (k_{sp}) จากรูปที่ 4.27 ความเข้มข้นโครเมียม 5 มก./ล ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 3.77 , 2.76 , 1.87 มก./ล ตามลำดับ

ความลัมพันธ์เช่นเดียวกับรูปที่ 4.27 จากรูปที่ 4.28 - 4.30 ความเข้มข้นโครเมียม 10 มก./ล ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 8.45 , 6.21 , 4.29 มก./ล ตามลำดับ ส่วนความเข้มข้นโครเมียม 50 มก./ล ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 42.3 , 28.2 , 23.45 มก. / ล ตามลำดับ และความเข้มข้นโครเมียม 100 มก./ล ที่ความสูงเบด 1, 1.5, 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 77.17 , 60.02 , 42.27 มก. / ล ตามลำดับ

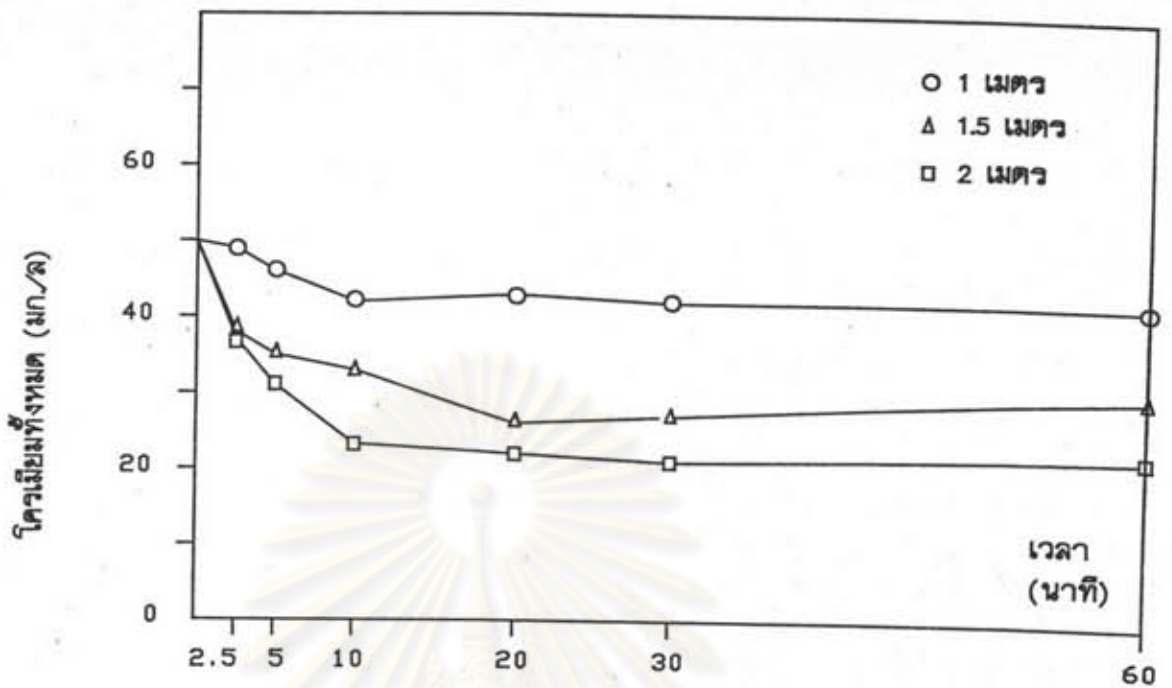
ในรูปที่ 4.31 ความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ล ที่ความสูงเบด 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 159.65, 154.17 , 140.87 มก. / ล ตามลำดับ ซึ่งในระดับความเข้มข้นนี้ จะกำจัดโครเมียมได้น้อย เช่นเดียวกับที่พีเอช 8.5 สำหรับพีเอช 9.0 นี้ จะกำจัดโครเมียมได้ดีกว่าพีเอชอื่นๆ ด้วยวิธีการตกผลึกในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบด



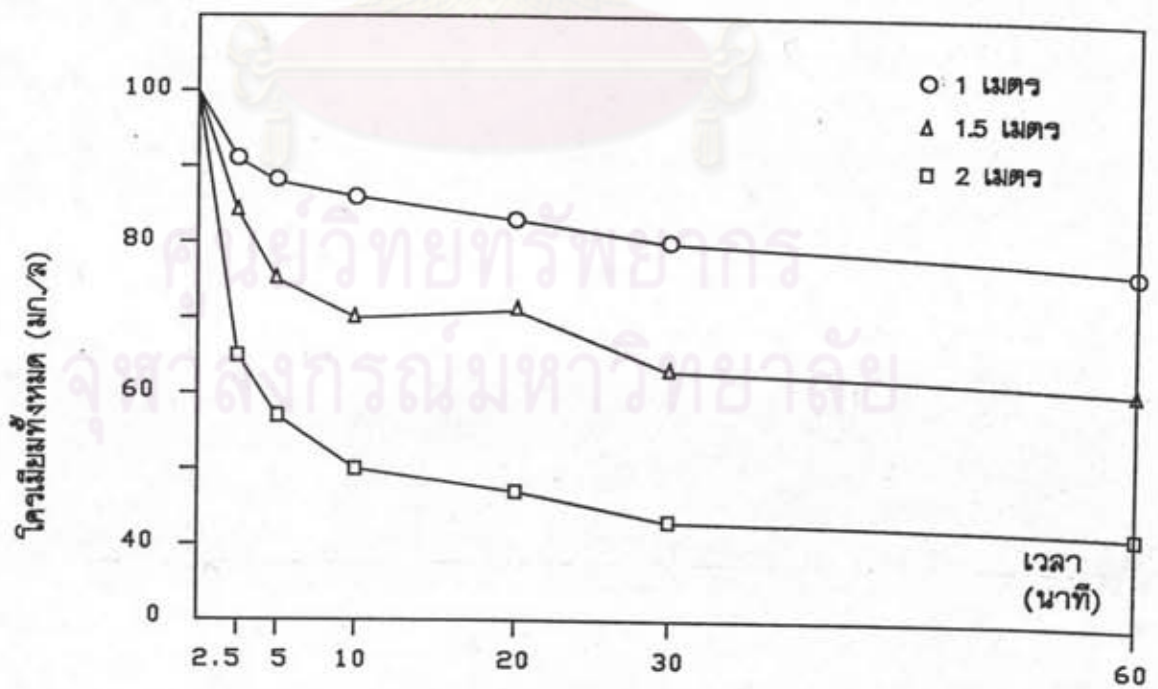
รูปที่ 4.27 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโคลรเมียมที่ความเข้มข้นโคลรเมียม 5 มก./ล. พีเอช 9.0



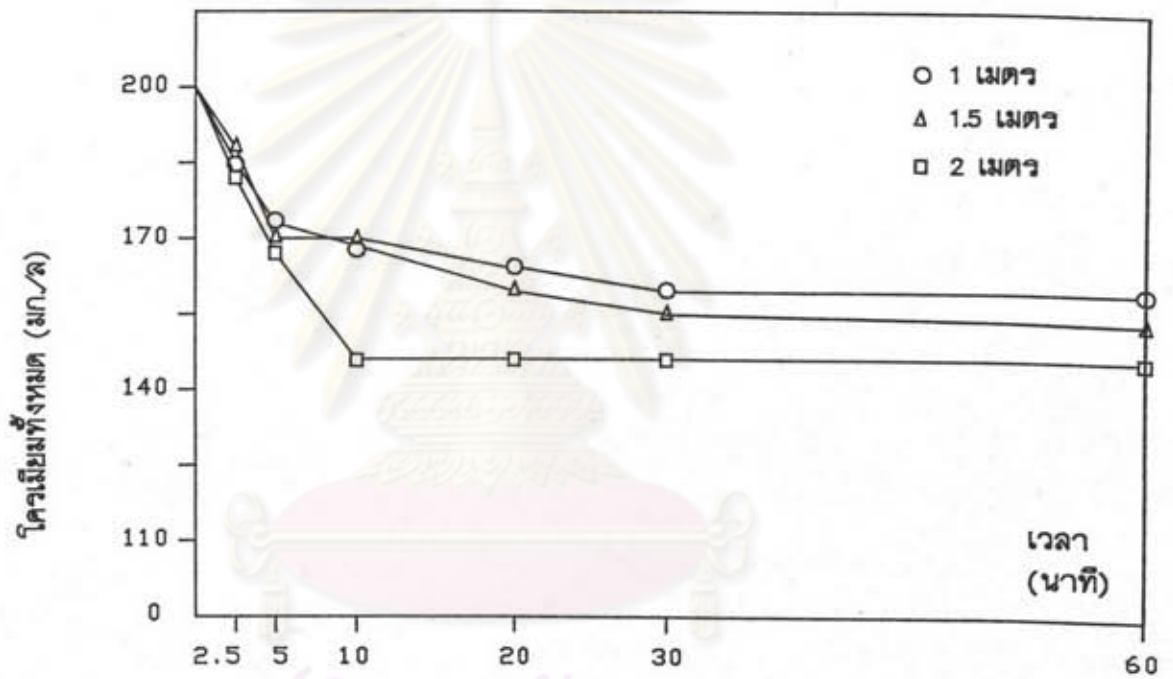
รูปที่ 4.28 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโคลรเมียมที่ความเข้มข้นโคลรเมียม 10 มก./ล. พีเอช 9.0



รูปที่ 4.29 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัด โคโรเนียมที่ความเข้มข้นโคโรเนียม 50 มก./ล. พีเอช 9.0



รูปที่ 4.30 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัด โคโรเนียมที่ความเข้มข้นโคโรเนียม 100 มก./ล. พีเอช 9.0



รูปที่ 4.31 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโครเมียมที่ความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ล. พีเอช 9.0

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

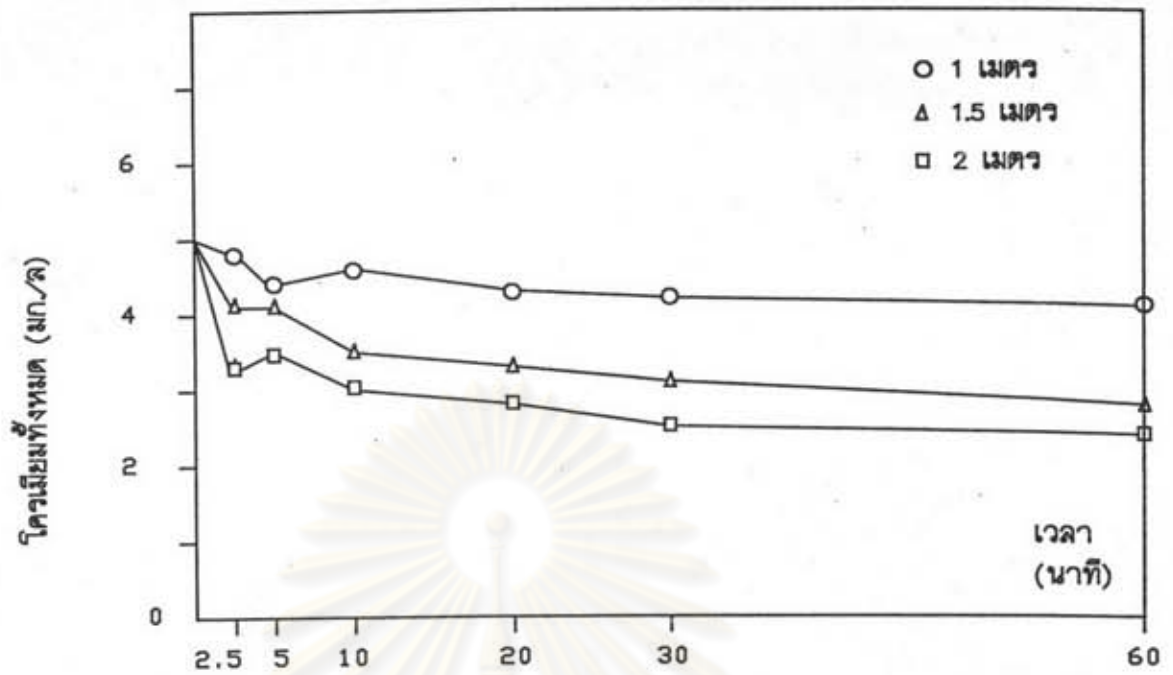
4.3.5.3 ที่พีเอช 9.5

จากความสัมพันธ์ระหว่างความสูงของเบตต่อการกำจัดโครเมียม พบว่า โครเมียมถูกกำจัดมากขึ้น เมื่อความสูงของเบตมากขึ้น เช่นเดียวกับที่พีเอช 8.5 และ 9.0 ที่มีการตกผลึกของโครเมียม (III)ไฮดรอกไซด์บนผิวเม็ดทราย จากรูปที่ 4.32 ความเข้มข้นโครเมียม 5 มก./ล ที่ความสูงเบต 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 4.24 , 2.93 , 2.65 มก./ล ตามลำดับ

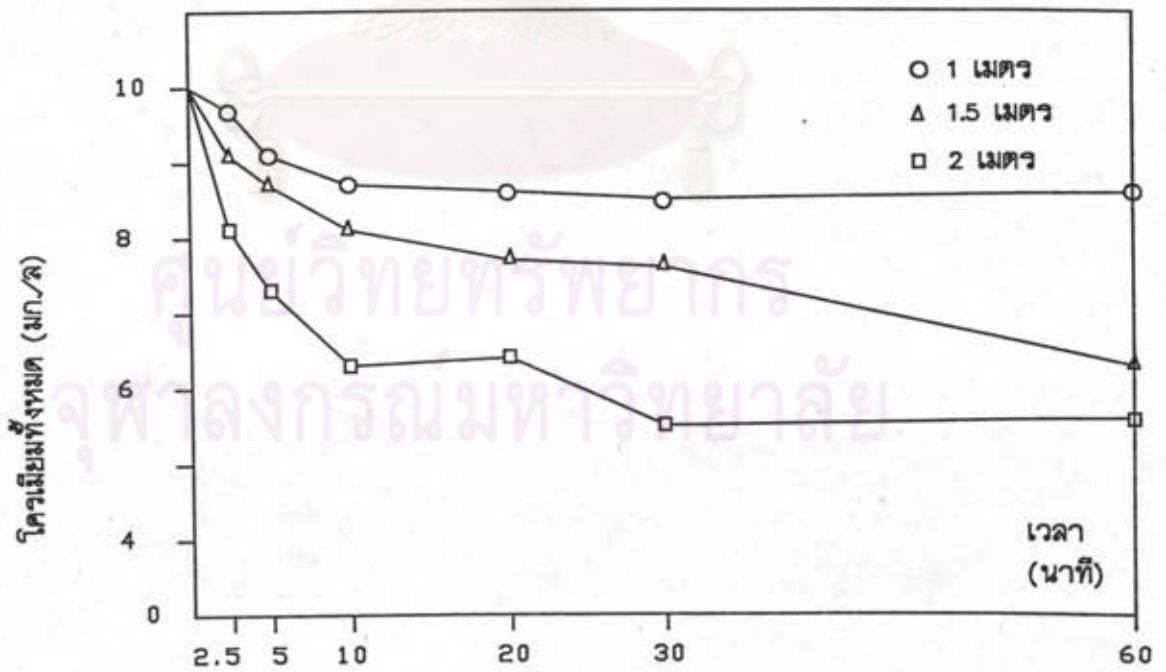
จากรูปที่ 4.33-4.35 ความสัมพันธ์เช่นเดียวกับรูปที่ 4.32 กล่าวคือความเข้มข้นโครเมียม 10 มก./ล ที่ความสูงเบต 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาทีจะเหลือโครเมียมเท่ากับ 8.73 , 6.43 , 5.74 มก./ล ตามลำดับ สำหรับความเข้มข้นโครเมียม 50 มก./ล ที่ความสูงเบต 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 44 , 36 , 26.45 มก. / ล ตามลำดับ และความเข้มข้นโครเมียม 100 มก./ล ที่ความสูงเบต 1 , 1.5 , 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 86.76 , 68.4 , 52.57 มก./ล ตามลำดับ

ความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ ล จะกำจัดโครเมียมได้น้อยกว่าทุกความเข้มข้นโครเมียมที่กล่าวมาโดยเฉพาะที่พีเอช 9.5 จะกำจัดได้น้อยที่สุดในรูปที่ 4.36 ความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ล ที่ความสูงเบต 1 , 1.5, 2 เมตร โครเมียมทั้งหมดในเวลา 60 นาที จะเหลือโครเมียมเท่ากับ 175 , 167 , 145.6 มก. / ล ตามลำดับ

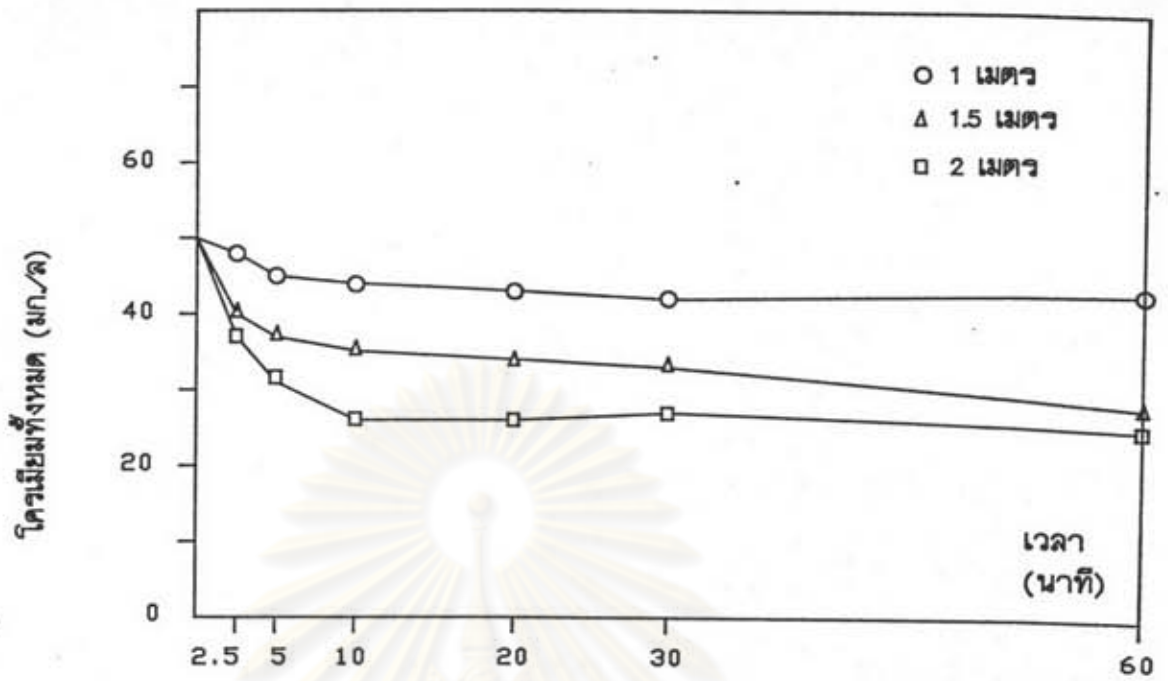
สำหรับพีเอชที่ 9.5 นี้ จะเป็นช่วงที่มีการกำจัดโครเมียมได้น้อยที่สุด



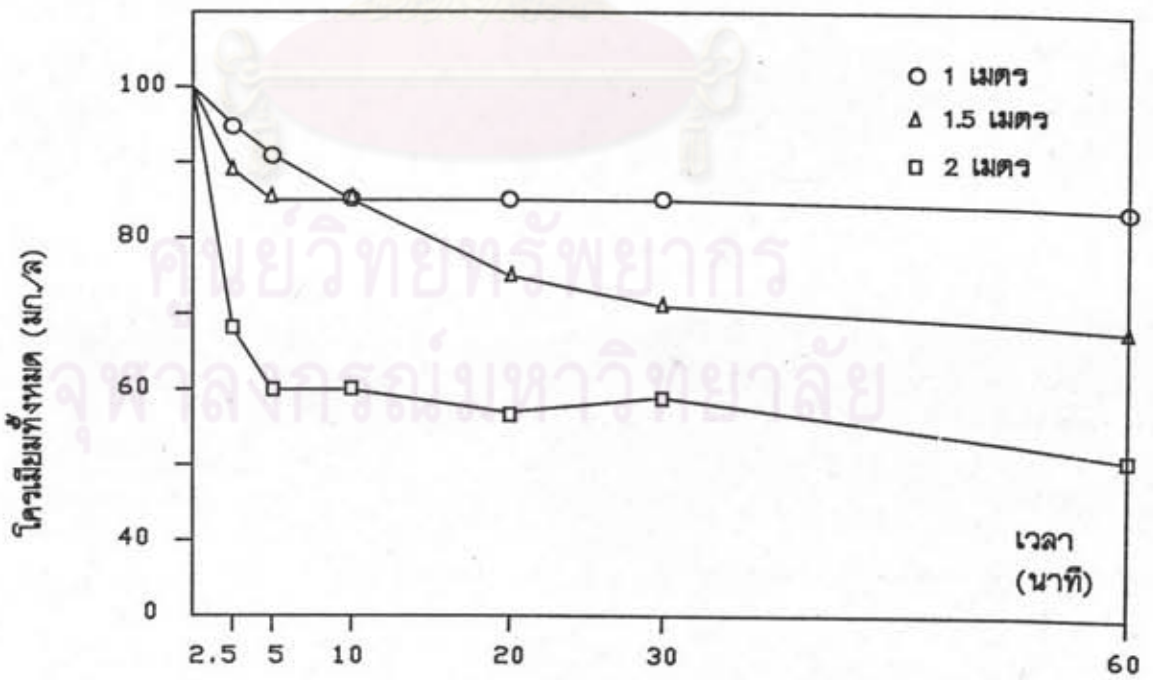
รูปที่ 4.32 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโครเมียมที่ความเข้มข้นโครเมียม 5 มก./ล. พีเอช 9.5



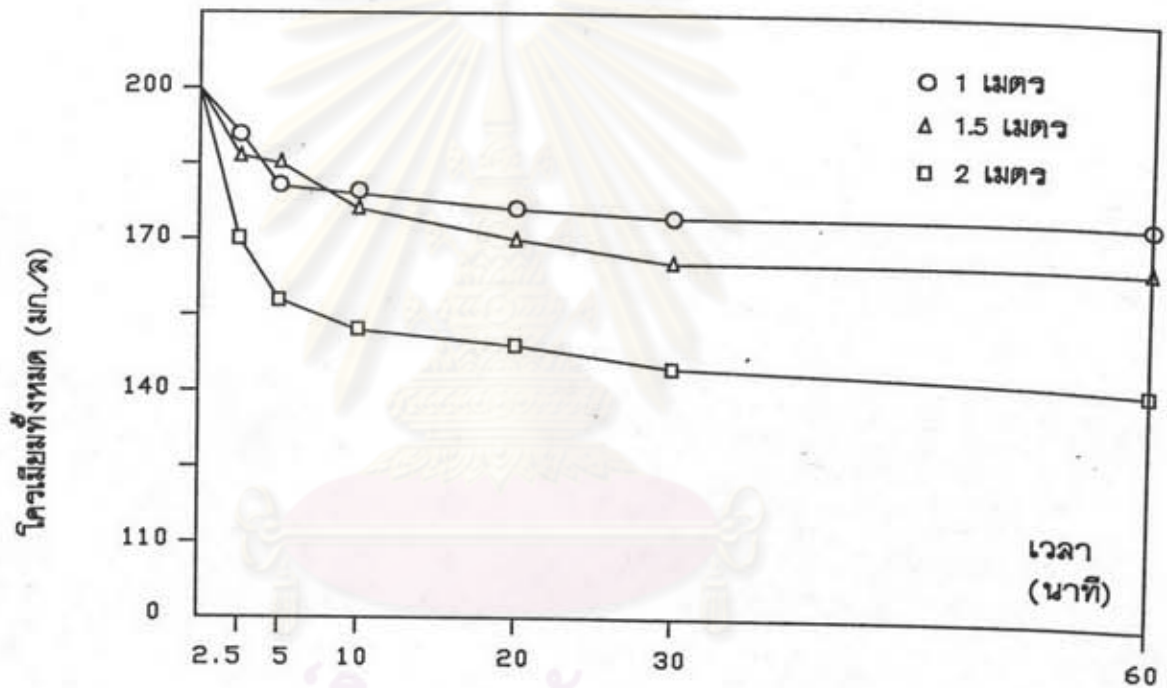
รูปที่ 4.33 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโครเมียมที่ความเข้มข้นโครเมียม 10 มก./ล. พีเอช 9.5



รูปที่ 4.34 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโคโรเนียมที่ความเข้มข้นโคโรเนียม 50 มก./ล พีเอช 9.5



รูปที่ 4.35 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโคโรเนียมที่ความเข้มข้นโคโรเนียม 100 มก./ล พีเอช 9.5



รูปที่ 4.36 ผลของความสูงของเบตต่อการกำจัดโคโรเมียที่ความเข้มข้นโคโรเมีย

200 มก./ล พีเอช 9.5

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

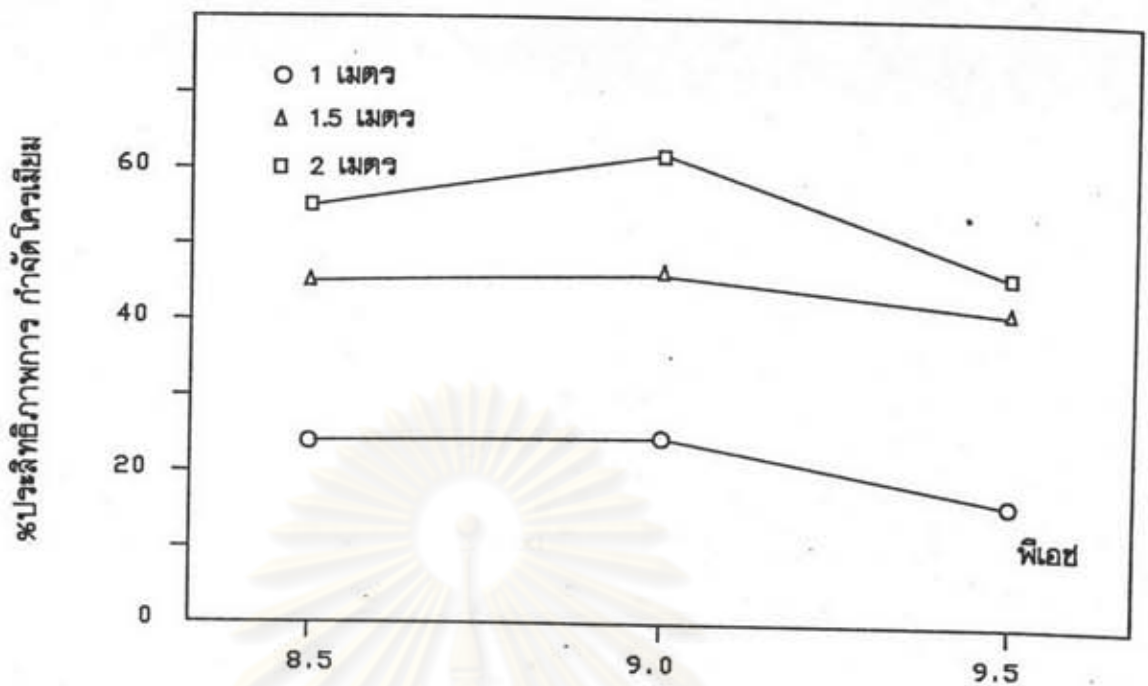
4.3.6 ประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียม

จากรูปที่ 4.37 และ 4.41 แสดงประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียมที่ความเข้มข้นโครเมียมระดับต่างๆ เปรียบเทียบกับพีเอชในการทำปฏิกิริยาในแต่ละเขต โดยวัดค่าโครเมียมทั้งหมดที่เหลือหลังจากการทดลองที่เวลา 60 นาที นำมาเปรียบเทียบกับประสิทธิภาพเพื่อจะหาค่าพีเอชที่เหมาะสม และความสูงเขตในการกำจัดโครเมียมได้ดีที่สุด ในรูปจะแสดงให้เห็นว่าประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียมสูงสุดที่พีเอช 9.0 รองลงมาคือ พีเอช 8.5 ส่วนพีเอช 9.5 จะมีประสิทธิภาพการกำจัดน้อยที่สุด

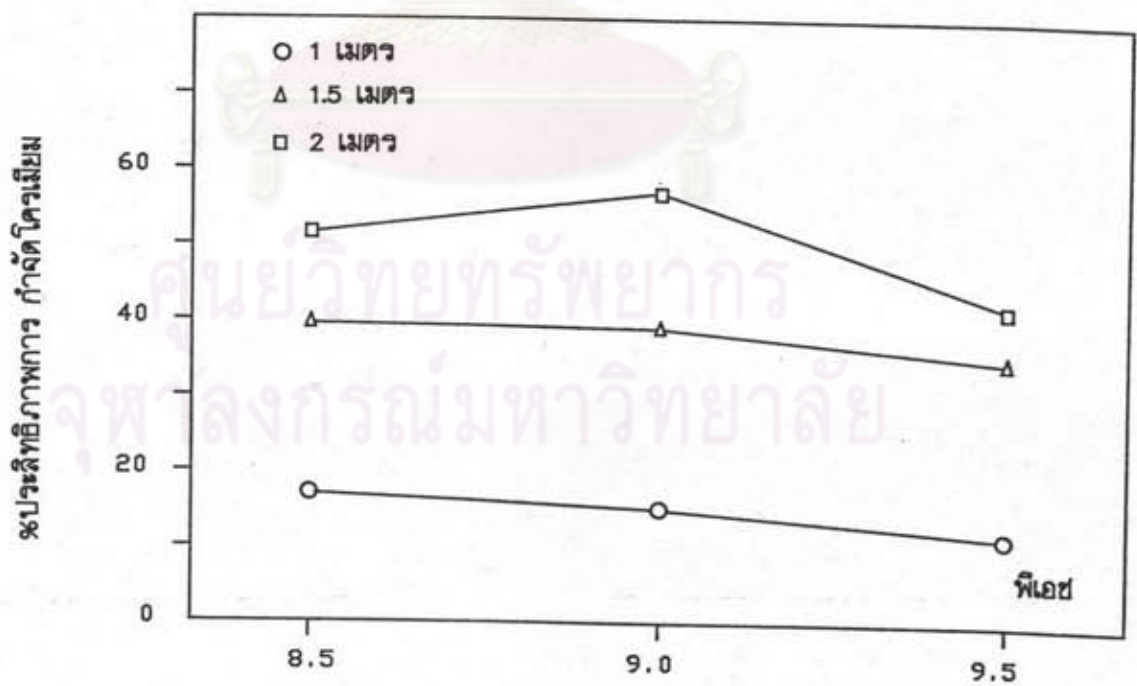
ปริมาณความเข้มข้นโครเมียมต่ำๆ จะถูกกำจัดได้ดีกว่าปริมาณความเข้มข้นโครเมียมสูงๆ สำหรับความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ล จะมีประสิทธิภาพในการกำจัดน้อยมากในทุกๆ เขต ส่วนความสูงก็มีผลต่อประสิทธิภาพการกำจัดเช่นเดียวกัน กล่าวคือ

1. ที่ความสูงเขต 1 เมตร จะมีประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียมประมาณ 10 - 25 %
2. ที่ความสูงเขต 1.5 เมตร จะมีประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียมประมาณ 30 - 45 %
3. ที่ความสูงเขต 2 เมตร จะมีประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียมประมาณ 45 - 60 %

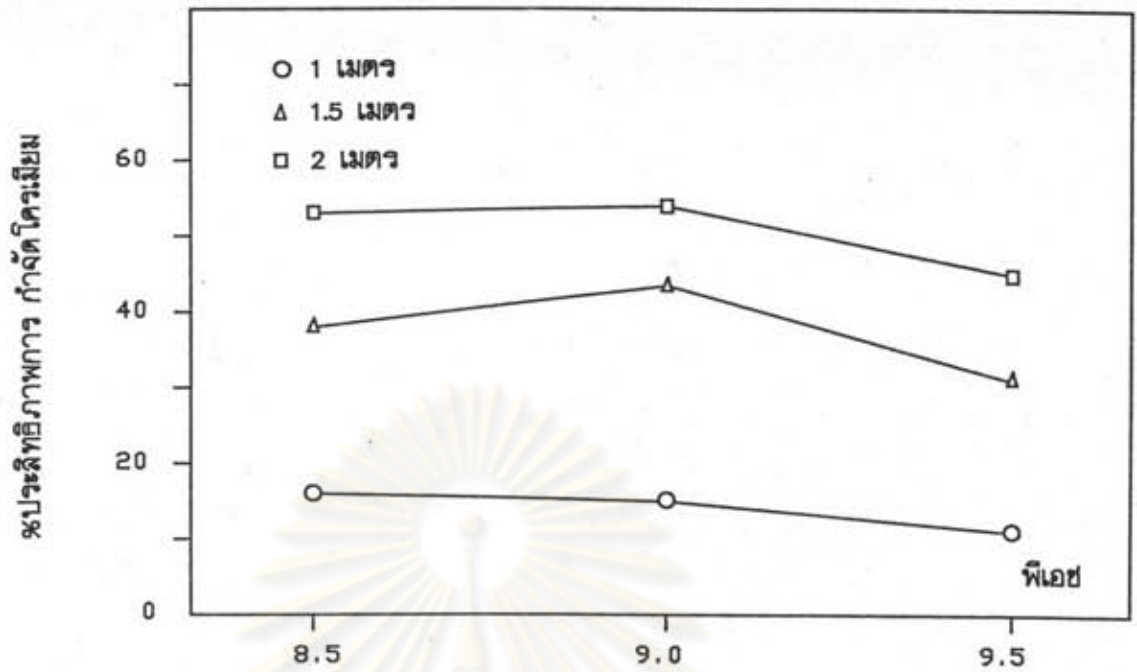
ยกเว้นที่ความเข้มข้นโครเมียม 200 มก./ล ที่มีประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียมในแต่ละเขตน้อยกว่าที่กล่าวมากล่าวคือ ที่ความสูงเขต 1 , 1.5 , 2 เมตร จะมีประสิทธิภาพในการกำจัด 10 - 20 % , 15 - 22 % , 25 - 30 % ตามลำดับ เนื่องจากความเข้มข้นของโครเมียมที่มากเกินไปที่จะกำจัดได้ที่ความสูงของเขตต่างๆซึ่งจำเป็นต้องมีการหมุนเวียนน้ำโครเมียมกลับมากำจัดเพื่อให้น้ำเสียมีความเข้มข้นโครเมียมเจือจางลง



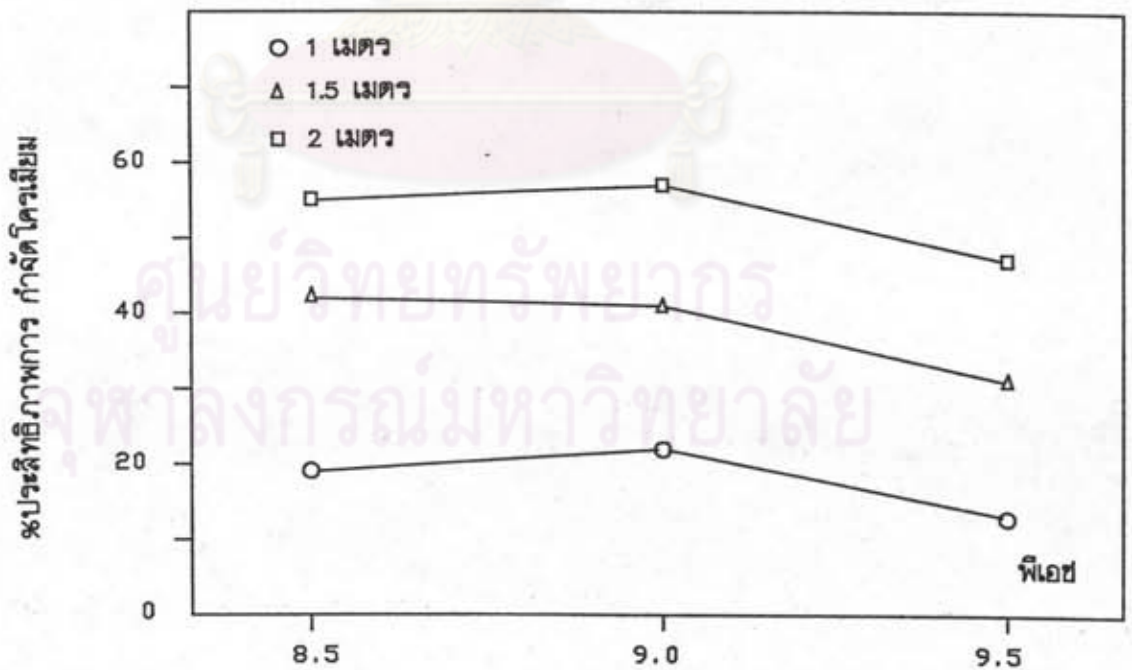
รูปที่ 4.37 ประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียม 5 มก./ล. ต่อความสูงของเบตที่พีเอช 8.5 - 9.5



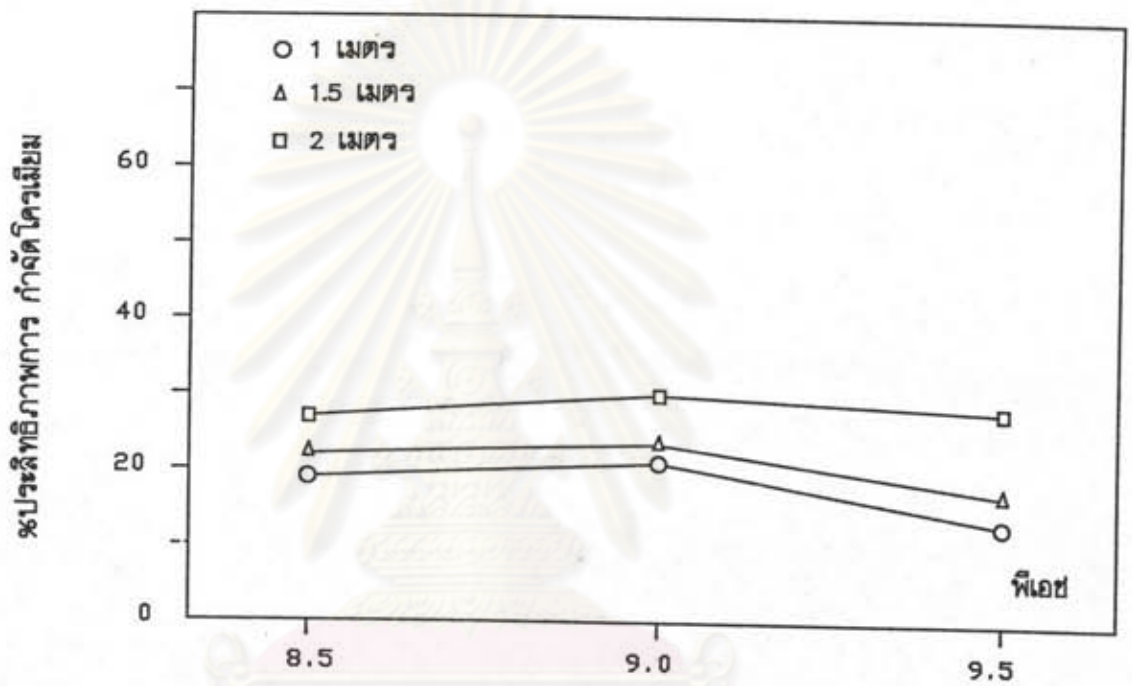
รูปที่ 4.38 ประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียม 10 มก./ล. ต่อความสูงของเบตที่พีเอช 8.5 - 9.5



รูปที่ 4.39 ประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียม 50 มก./ล. ต่อความสูงของเบดที่พีเอช 8.5 - 9.5



รูปที่ 4.40 ประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียม 100 มก./ล. ต่อความสูงของเบดที่พีเอช 8.5 - 9.5



รูปที่ 4.41 ประสิทธิภาพการกำจัดโครโมแอม 200 มก./ล. ต่อความสูงของเบตที่พีเอช 8.5 - 9.5

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

4.4 ปัจจัยที่มีผลต่อการกำจัดโครเมียมด้วยวิธีการตกผลึกในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบด

จากผลการทดลองการกำจัดโครเมียมด้วยวิธีการตกผลึก ในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบดโดยมีโซดาไฟเป็นสารทำให้เกิดตะกอนสำหรับการทดลองนี้สรุปได้ว่า พีเอช, ความสูงของเบด และ ความเข้มข้นโครเมียม จะมีอิทธิพลต่อการกำจัดโครเมียม ดังจะกล่าวต่อไปนี้ คือ

1. พีเอช

พีเอชมีผลต่อการกำจัดโครเมียมมาก เนื่องจากพีเอชที่ใช้ทำปฏิกิริยาเพื่อให้ภาวะอิ่มตัวรวดเร็ว พีเอชที่เหมาะสมนี้จะเป็นพีเอชที่ทำให้โครเมียมเหลือน้อยที่สุด สำหรับพีเอชที่เหมาะสมโดยใช้สารละลายโซดาไฟในการกำจัดโครเมียมด้วยวิธีการตกผลึกในกระบวนการฟลูอิดไดซ์เบด ในการทดลองนี้ คือ พีเอช 9.0

2. ความสูงของเบด

จากการเปรียบเทียบปริมาณโครเมียมที่เหลือหลังจากการทดลองในแต่ละการทดลอง พบว่า ความสูงของเบดสูงขึ้น จะสามารถกำจัดโครเมียมให้เหลือปริมาณน้อยลง จากการทดลองพบว่า ความสูงของเบด 2 เมตร จะสามารถกำจัดโครเมียมได้ดีกว่าความสูงของเบดที่น้อยกว่า คือ มีประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียมประมาณ 50 - 60 % ยกเว้นปริมาณความเข้มข้นโครเมียม 200 มก. / ล ที่มีประสิทธิภาพการกำจัดลดลง คือ 25 - 30 %

3. ความเข้มข้นของโครเมียม

การกำจัดโครเมียมในการทดลองนี้ มีขีดจำกัดในการกำจัดปริมาณความเข้มข้นโครเมียม ตั้งแต่ 5 - 100 มก. / ล ยังมีการกำจัดอยู่ในช่วงประสิทธิภาพเดียวกัน แต่เมื่อทดลองกับความเข้มข้นโครเมียม 200 มก. / ล การกำจัดในแต่ละเบด จะมีการกำจัดได้น้อยลง ดังนั้น ในการกำจัดโครเมียม 200 มก. / ล ให้มีประสิทธิภาพดียิ่งขึ้น จะต้องมีการหมุนเวียนกลับ เพื่อให้โครเมียมจับกับไฮดรอกไซด์ได้มากขึ้น ความเข้มข้นของโครเมียมจึงจะลดลง