



ผลการทดลอง

4.1 การศึกษาเงื่อนไขที่เหมาะสมสำหรับการกำจัดตะกั่ว

จากตัวอย่างน้ำเสียที่สังเคราะห์ขึ้นมาที่ความเข้มข้น 100 มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดซิเมตรโดยทดลองกำจัดที่เงื่อนไขต่าง ๆ สรุปผลได้ดังตารางที่ 4.1 จากรезультатการทดลองนี้พบว่าที่ทุกเงื่อนไขให้ประสิทธิภาพในการกำจัดโลหะหนักได้สูง แต่เงื่อนไขที่ให้ค่ากอนเฟอร์ไรท์ได้เป็นส่วนใหญ่คือที่พีเอช 9 และพบว่า เงื่อนไขที่เหมาะสมสำหรับการกำจัดตะกั่วออกจากน้ำเสียคือที่พีเอช 9 อุณหภูมิ 70°ช. ดังแสดงผลการศึกษาระบวนการ เฟอร์ไรท์ที่เงื่อนไขนี้ ในตารางที่ 4.2 และรูปที่ 4.1 เนื่องจากที่เงื่อนไขดังกล่าวจะให้ประสิทธิภาพในการกำจัดสูง และให้ค่ากอนเฟอร์ไรท์ซึ่งเป็นค่ากอนคำนวณ หนัก และมีความเป็นสารแม่เหล็กสูงด้วย ซึ่งเมื่อนำค่ากอนที่ได้จากการทดลองที่เงื่อนไขต่าง ๆ ไปวิเคราะห์เบรียบ เทียบความเป็นสารแม่เหล็กด้วย X-ray Diffractometer พบว่า สอดคล้องกับผลสรุปดังกล่าว ดังแสดงผลของ X-ray Diffraction Patterns ในรูปที่ 4.2 และ 4.3

จากรูปที่ 4.2 จะเห็นได้ว่าที่อุณหภูมิต่าง ๆ กัน ได้แก่ 55° , 60° , 65° , 70° และ 75°ช. ณ ที่พีเอชคงที่ที่ 9 นั้น อุณหภูมิที่เกิดสารประกอน เฟอร์ไรท์ที่ให้ค่าความเป็นแม่เหล็กสูงสุด (peak ที่คำแทน $2\theta = 35.48$) ได้แก่ ที่อุณหภูมิ 70°ช. และที่อุณหภูมนี้จะให้เกอไทด์ (Goethite) ดังแสดงด้วยลูกลศร ปรากวูน้อยที่สุด ในขณะที่ที่อุณหภูมิอื่นจะปรากวูน้อยของเกอไทด์ จึงทำให้ค่ากอนจากการทดลอง เป็นสีเขียวบนคำ

ท่านองเดียวกันในรูปที่ 4.3 ซึ่งพบว่าที่พีเอชต่าง ๆ กันคือ พีเอช 9, 10 และ 11 ณ อุณหภูมิกองที่ที่ 70°ช. นั้นก็พบว่าที่พีเอช 9 จะเกิดสารประกอน เฟอร์ไรท์ที่ให้ค่าความเป็นแม่เหล็กสูงสุดด้วย เช่นกัน และที่อุณหภูมิ 9 นี้พบว่าจะไม่ปรากวูนิกส์เกอไทด์ ดังเช่นในอุณหภูมิ 10 และ 11 จึงทำให้ค่ากอนที่ได้มีสีคำสนิท เฉพาะของ เฟอร์ไรท์เท่านั้น

ตารางที่ 4.1 สรุปผลการกำจัดตะกั่วความเข้มข้น 100 มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดซิเมตร ด้วยกระบวนการเพอร์ไทร์ที่เงื่อนไขต่าง ๆ

พีเอช	อุณหภูมิ (°ช.)	ช่วงศักย์ออกซิเดชัน (มิลลิไวล์ต)	เวลาการคงไว้ (นาที) (Retention time)	ลักษณะและสีตะกอน	ความเป็นสาร แม่เหล็ก	ความเข้มข้นหลังกำจัด (มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดซิเมตร)	ประสิทธิภาพ การกำจัด (%)
9	55	-720 ถึง -120	104	ดำ, เบ้า	+ (0.5 ชม.)	0.240	99.76
10	55	-730 ถึง -50	65	เหลือง, เบ้า	-	0.210	99.79
11	55	-820 ถึง -170	106	เขียวปนดำ, เบ้า	+ (\approx 0.2 ชม.)	0.280	99.72
9	60	-825 ถึง +75	57.5	น้ำตาลปนเหลือง	-	0.170	99.83
10	60	-930 ถึง -25	73.0	น้ำตาลปนเหลือง	-	0.170	99.83
11	60	-950 ถึง -10	67.5	น้ำตาลปนเหลือง	-	0.340	99.66
9	65	-850 ถึง +150	75	เขียวขี้ม้า, เบ้า	+ (\approx 0.1 ชม.)	0.140	99.86
10	65	-850 ถึง +25	70	น้ำตาลปนเหลือง	-	0.100	99.90
11	65	-900 ถึง -50	77.5	ดำ, เบ้า	+ (\approx 0.5 ชม.)	0.140	99.86
9	70	-825 ถึง +50	81	ดำ, หนัก	+++ (\approx 3 ชม.)	0.140	99.86
10	70	-800 ถึง 0	72.5	เขียวปนเทา, เบ้า	-	0.280	99.72
11	70	-850 ถึง -70	65	เขียวปนเทา, เบ้า	-	0.280	99.72
9	75	-750 ถึง +75	70	เขียวขี้ม้า, เบ้า	-	0.210	99.79

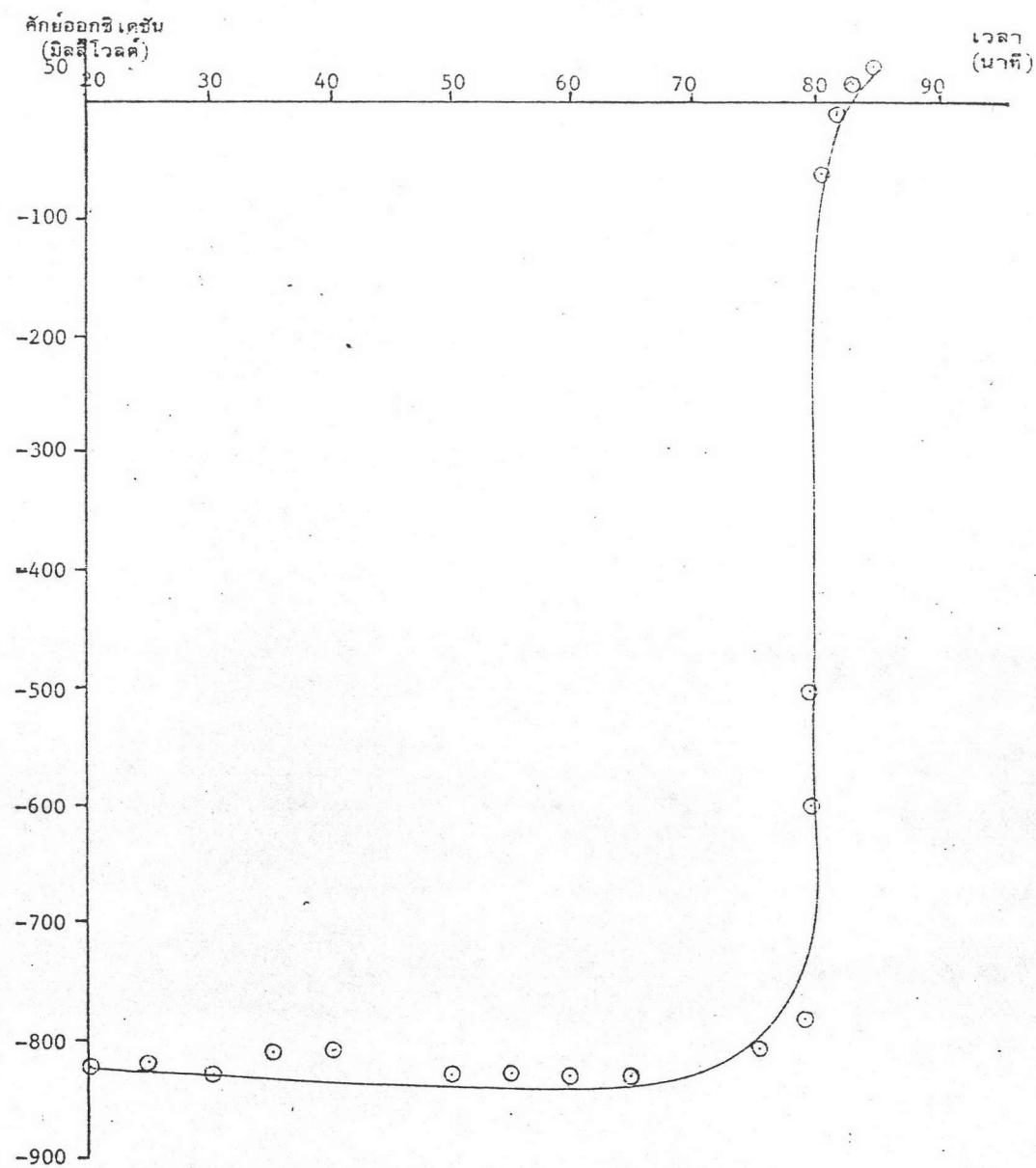
ตารางที่ 4.1 (ต่อ)

พีเอช อุณหภูมิ (° ซ.)	ช่วงศักย์ออกซิเดชัน (มิลลิโวลต์)	เวลาการคงไว้ (นาที) (Retention time)	ลักษณะและสีตะกอน	ความเป็นสาร แม่เหล็ก	ความเข้มข้นหลังกำจัด (มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดซิเมตร)	ประสิทธิภาพ การกำจัด (%)
10 75	-900 ถึง -100	72.5	เขียวขี้น้ำ, เบ้า	-	0.170	99.83
11 75	-925 ถึง - 50	70	เขียวปนดำ, เบ้า	+ (0.2 ซม.)	1.450	98.55

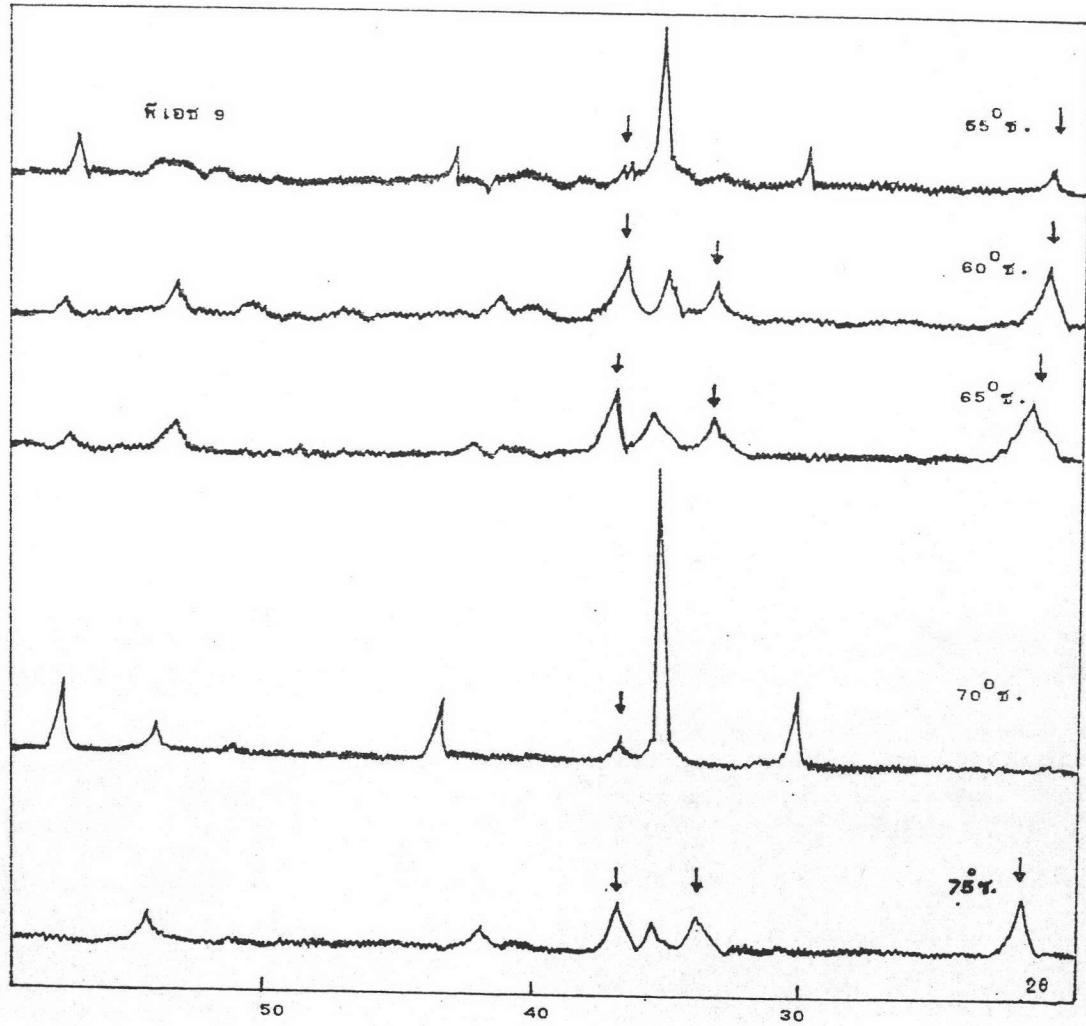
- หมายเหตุ 1. Retention time หมายถึง ช่วงเวลาตั้งแต่จุดเริ่มต้นทำปฏิกิริยาจนกระทั่งถึงจุดที่มีการเปลี่ยนแปลงอย่างฉับพลัน
ของค่าศักย์ออกซิเดชัน
2. เครื่องหมาย + หมายถึง เป็นสารแม่เหล็ก ตัวเลขในวงเล็บหลังเครื่องหมายนี้คือ ความสูงของตะกอนที่สามารถดูดได้
ด้วยแท่งแม่เหล็กแท่งเดียวกัน
3. เครื่องหมาย - หมายถึง ไม่เป็นสารแม่เหล็ก

ตารางที่ 4.2 การเปลี่ยนแปลงค่าศักย์ออกซิเจนของคงก้าว 100 มิลลิกรัมคือถูกบากก์-
เคชเมดที่พีเอช 9 อุณหภูมิ 70 ช.

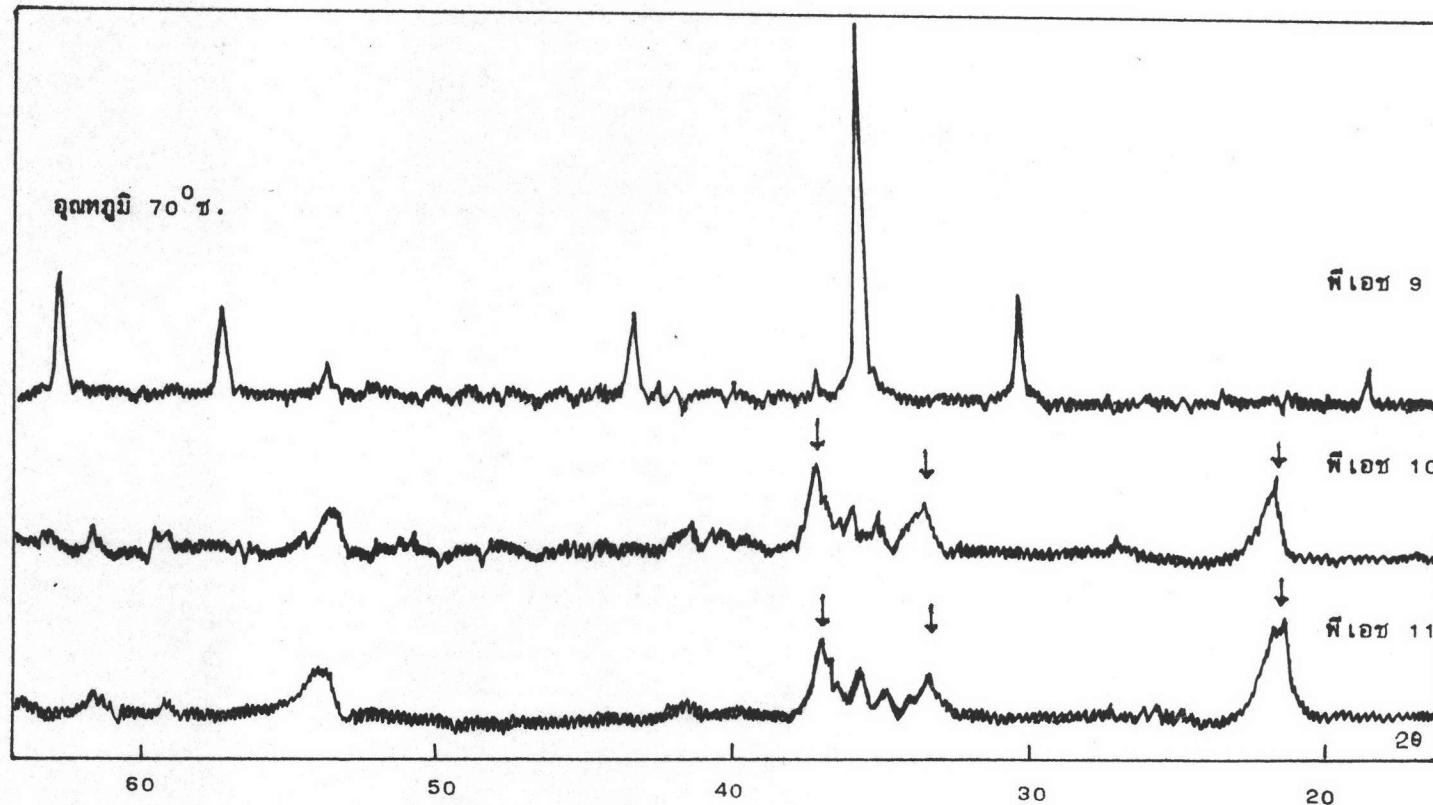
เวลา (นาที)	ค่าศักย์อออกซิเจน (มิลลิโวลต์)	พีเอช
0	-818	9.11
5	-815	9.11
10	-815	9.15
15	-820	9.15
20	-818	9.08
25	-819	9.10
30	-830	9.10
35	-810	9.10
40	-808	9.40
50	-822	9.30
55	-825	9.30
60	-834	9.13
65	-832	9.13
78	-802	9.13
79	-788	9.10
79.5	-601	9.10
80	-504	9.10
80.5	-62	9.10
81	-9	9.10
82	3	9.10
83	17	9.10
85	32	9.00
90	56	9.00
95	63	9.00



รูปที่ 4.1 แสดงการเปลี่ยนแปลงค่าศักย์ออกซิเจน (มิลลิไบแอร์ต) ของการก้าจัคคะก้า 100 นาที./ลบ.คม. ค่าวักระวนการเพอร์ไชท์ พีเอช ๙, อุณหภูมิ 70°C .



รูปที่ 4.2 X-ray Diffraction Patterns ของตะกอนจากการก่อซึ่งตะกั่วด้วยกระบวนการ
การเพอร์ไกร์ท ที่พีเอช ๙ อุณหภูมิ 55° , 60° , 65° , 70° และ 75° ช.
หมายล่าดับ



รูปที่ 4.3 X-ray Diffraction Patterns ของตะกอนจากการกำจัดตะกั่วโดยกระบวนการเพอร์ไทร์ที่ 70°ช.

พี.เอช. 9, 10 และ 11 ความลำดับ

4.2 การศึกษาเงื่อนไขที่เหมาะสมสำหรับการกำจัดแอดเมียน

จากตัวอย่างน้ำเสียที่สังเคราะห์ขึ้นมาที่ความเข้มข้น 100 มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดซิเมตร โดยทดลองกำจัดที่เงื่อนไขต่าง ๆ สุปพลได้ดังตารางที่ 4.3 จากผลการทดลองนี้พบว่าการกำจัดแอดเมียนโดยใช้กระบวนการเฟอร์ไรท์สามารถเกิดได้ที่ทุกเงื่อนไขกล่าวคือ จะให้ประสิทธิภาพในการกำจัดสูงมากกว่า 99% และตะกอนที่ได้จะเป็นตะกอนที่คำหนัก และมีความเป็นสารแม่เหล็กสูงด้วย เมื่อพิจารณาในแง่งของ เป็นสารแม่เหล็กสูงสุดของตะกอนที่ได้สุปได้ว่าเงื่อนไขที่เหมาะสมที่สุดสำหรับแอดเมียมคือกระบวนการเฟอร์ไรท์คือ พีเอช 9 อุณหภูมิ 55°C . ดังแสดงผลการศึกษาระบวนการเฟอร์ไรท์ที่เงื่อนไขนี้ในตารางที่ 4.4 และรูปที่ 4.4 เมื่อจากที่เงื่อนไขดังกล่าวจะให้ประสิทธิภาพในการกำจัดสูง และให้ตะกอนเฟอร์ไรท์ซึ่งเป็นตะกอนคำหนัก และมีความเป็นสารแม่เหล็กสูงด้วย ซึ่งเมื่อนำตะกอนเฟอร์ไรท์ที่ได้จากการทดลองที่เงื่อนไขต่าง ๆ ไปวิเคราะห์เปรียบเทียบความเป็นสารแม่เหล็กด้วย X-ray Diffractometer พบว่า สอดคล้องกับผลสุปดังกล่าว ดังแสดงผลของ X-ray Diffraction Patterns ในรูปที่ 4.5 และ 4.6

จากรูปที่ 4.5 จะเห็นได้ว่าที่อุณหภูมิต่าง ๆ กันได้แก่ 55° , 60° , 65° , 70° และ 75°C . ณ ที่พีเอชคงที่ที่ 9 นั้น อุณหภูมิที่เกิดสารประกอนเฟอร์ไรท์ให้คำความเป็นแม่เหล็กสูงสุด (peak ที่คำแหง $2\theta = 35.48$) ได้แก่ ที่อุณหภูมิ 55°C . และที่อุณหภูมนี้พบว่าจะไม่ปรากฏพีคของเกอไട์ และจะเห็นได้ว่าที่อุณหภูมิสูงขึ้น โดยเฉพาะที่ 75°C . จะปรากฏพีคเกอไട์ด้วย

ในท่านองเดียวกันในรูปที่ 4.6 ซึ่งพบว่าที่พีเอชต่าง ๆ กันคือ พีเอช 9, 10 และ 11 ณ อุณหภูมิคงที่ที่ 70°C . นั้นก็พบว่าที่พีเอช 9 นั้นแม้จะมีความสูงของสารแม่เหล็กต่ำกว่าแต่ก็ปรากฏพีคของเกอไട์น้อยกว่าที่พีเอช 11 และ 10

ตารางที่ 4.3 สรุปผลการกำจัดแอด เมื่อมความเข้มข้น 100 มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดชิเมตรด้วยกระบวนการเพอร์ไทร์ที่เงื่อนไขต่าง ๆ

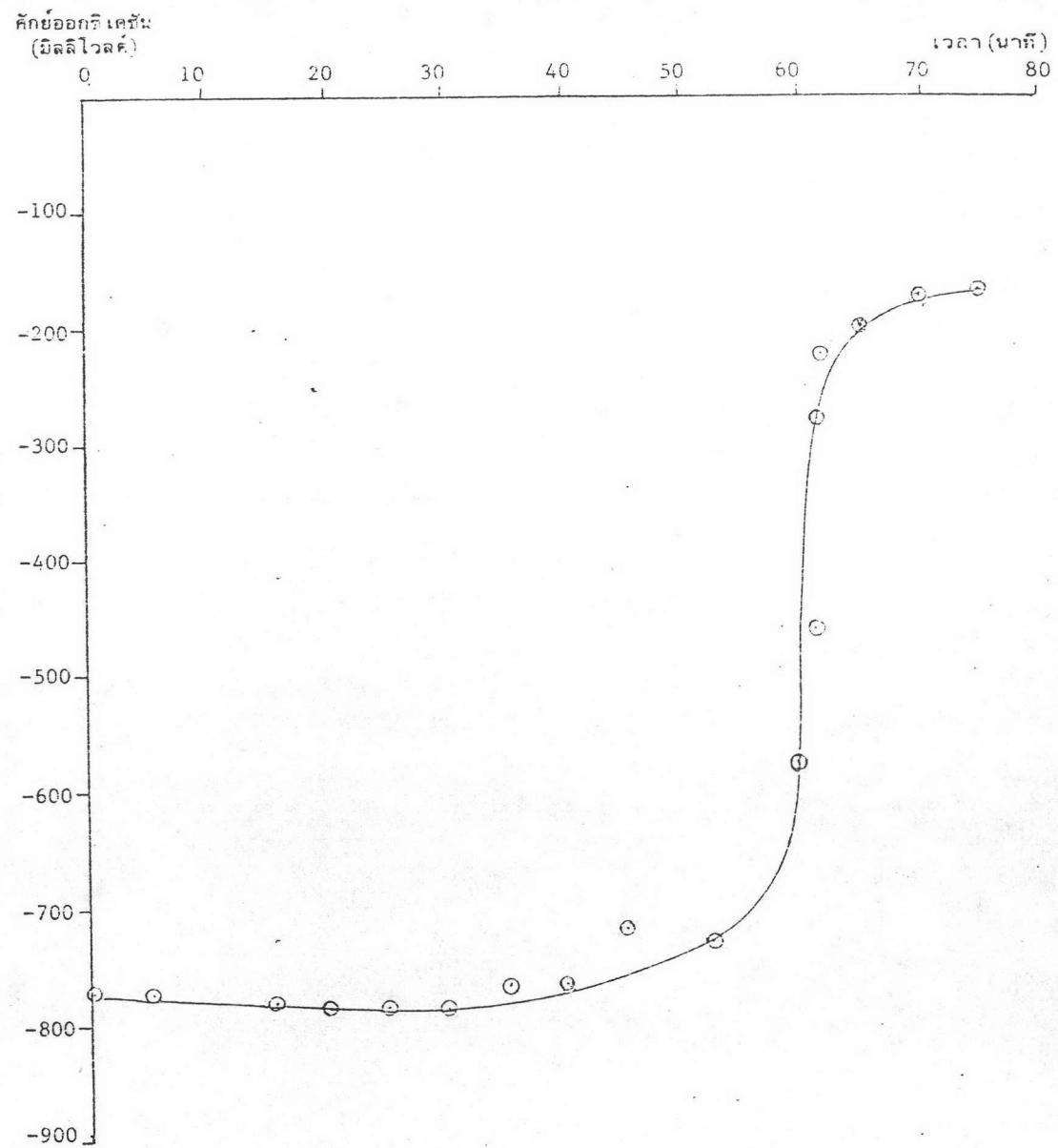
พี.อี.ช	อุณหภูมิ (°ช.)	ช่วงศักย์ออกซิเดชัน (มิลลิไวโอลต์)	เวลาการคงไว้ (นาที) (Retention time)	ลักษณะและสีตะกอน	ความเป็นสาร แม่เหล็ก	ความเข้มข้นหลังกำจัด [†] (มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดชิเมตร)	ประสิทธิภาพ การกำจัด (%)
9	55	-700 ถึง -260	58	ดำ, หนัก	+++ (≈ 4 ชม.)	0.028	99.97
10	55	-800 ถึง -100	52.5	ดำ, เบา	+ (≈ 1 ชม.)	0.028	99.97
11	55	-800 ถึง -225	47.5	ดำ, เบา	++ (≈ 2 ชม.)	0.037	99.96
9	60	-775 ถึง 0	50	ดำ, หนัก	++ (≈ 2.2 ชม.)	0.060	99.94
10	60	-825 ถึง -150	47.5	ดำ, หนัก	+ (≈ 1.5 ชม.)	0.032	99.97
11	60	-875 ถึง -200	50	ดำ, เบา	+++ (≈ 2.5 ชม.)	0.042	99.96
9	65	-800 ถึง 0.0	55	ดำ, หนัก	++ (≈ 2.5 ชม.)	0.018	99.98
10	65	-800 ถึง -100	55	ดำ, เบา	+ (≈ 1 ชม.)	0.023	99.98
11	65	-800 ถึง -100	56	ดำ, เบา	+ (≈ 1.5 ชม.)	0.042	99.96
9	70	-650 ถึง -100	52.5	ดำ, หนัก	+ (≈ 1.5 ชม.)	0.042	99.96
10	70	-725 ถึง 0	55	ดำ, หนัก	++ (≈ 2 ชม.)	0.051	99.95
11	70	-825 ถึง -100	50	ดำ, หนัก	+++ (≈ 3 ชม.)	0.042	99.96
9	75	-750 ถึง + 60	57.5	ดำ, หนัก	+ (≈ 1.5 ชม.)	0.023	99.98

ตารางที่ 4.3 (ต่อ)

พี.เอช	อุณหภูมิ (°ช.)	ช่วงศักย์ออกซิเดชัน (มิลลิไวล์ต์)	เวลาการคงไว้ (นาที) (Retention time)	สักษณะและสีตะกอน	ความเป็นสาร แม่เหล็ก	ความเข้มข้นหลังกำจัด (มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดซิเมตร)	ประสิทธิภาพ การกำจัด (%)
10	75	-775 ถึง -50	53	ดำ, หนัก	++ (≈ 2 ช.m.)	0.037	99.96
11	75	-850 ถึง -125	45	ดำ, หนัก	+ (≈ 1 ช.m.)	0.083	99.92

ตารางที่ 4.4 การเปลี่ยนแปลงค่าศักย์ออกซิเดชันของแอด เมียม 100 มิลลิกรัมต่อ
ลูกบาศก์ เดซิเมตร ที่พีเอช 9 อุณหภูมิ 55°C .

เวลา (นาที)	ค่าศักย์ออกซิเดชัน (มิลลิโวลต์)	พีเอช
0	-778	9.20
5	-780	9.25
10	-784	9.25
15	-783	9.30
20	-785	9.30
25	-785	9.20
30	-785	9.20
35	-765	9.10
40	-767	9.10
45	-722	9.10
55	-734	9.10
60	-580	9.10
61	-460	9.00
61.5	-284	9.00
62	-227	9.00
63	-204	9.00
63.5	-194	9.10
64	-200	9.10
65	-208	9.10
70	-180	9.10
75	-176	9.10



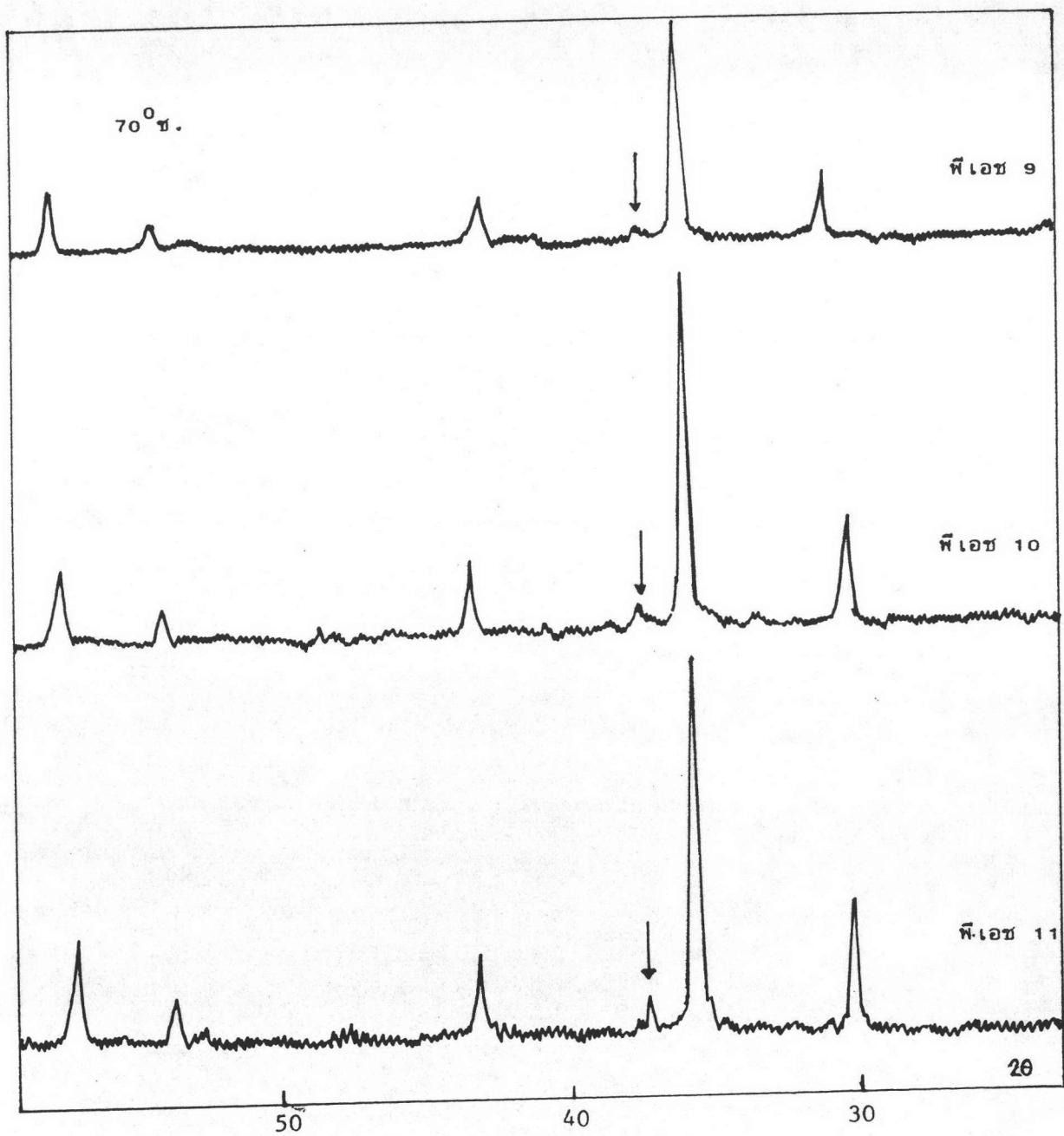
รูปที่ 4.4 แสดงการเปลี่ยนแปลงศักย์อกรัฐเช็น (มิลลิไวล์ค) ของการกำจัดแคลเวียน
100 มก./ลบ.คม. ด้วยกระบวนการเพอร์ไบท์โซช ๙, อุณหภูมิ ๕๕°๊ซ.



57



รูปที่ 4.5 X-ray Diffraction Patterns ของตะกอนเพอร์ไวน์จาก การ กำจัด แคลค เมียน
ด้วยกระบวนการ เพอร์ไวน์ที่ ที่ เอช ๙ อุณหภูมิ 55° , 60° , 65° , 70° และ 75° ช.
ตามลำดับ



รูปที่ 4.6 X-ray Diffraction Patterns ของตะกอนเพอร์ไธ์ จากการกำจัดแคลเมียม
ด้วยกระบวนการเพอร์ไธ์ที่ 70°ช. ผีเสื้อ 9, 10 และ 11 ตามลำดับ

4.3 การศึกษาเงื่อนไขที่เหมาะสมสำหรับการกำจัดตะกั่วและแแคด เมียมที่ผสมกันอยู่พร้อม ๆ กัน

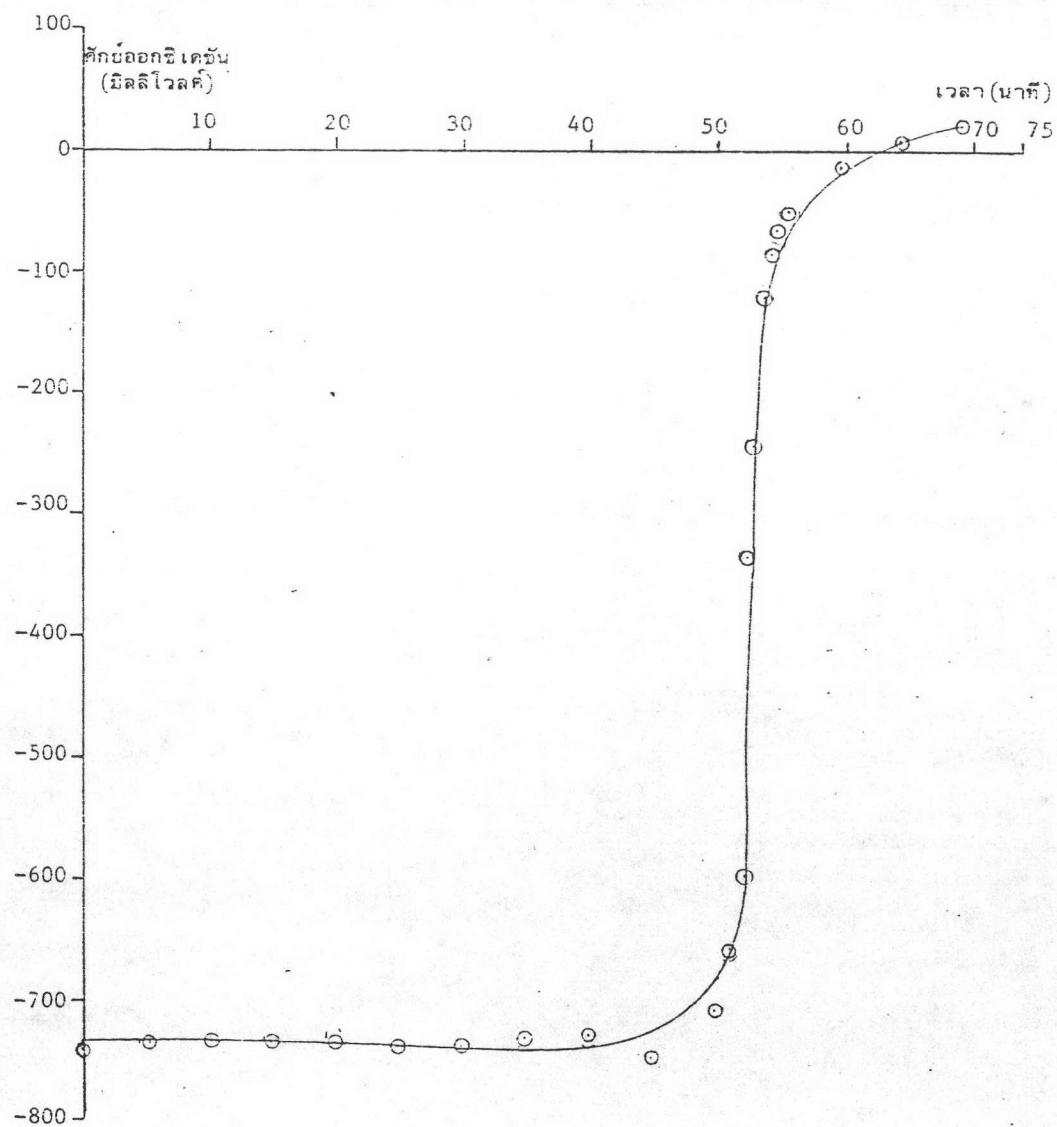
เมื่อพิจารณาเงื่อนไขที่เหมาะสมที่สุดในการกำจัดตะกั่วพร้อมกันจากการกำจัดแแคด เมียมจากตารางที่ 4.1 และ 4.3 พบว่า เงื่อนไขที่เหมาะสมในการกำจัดตะกั่วชินิด เดียวคือ พีเอช ๙ อุณหภูมิ 70°ช. ส่วนเงื่อนไขที่เหมาะสมที่สุดในการกำจัดแแคด เมียมชินิด เดียวคือ พีเอช ๙ 55°ช. (กำจัดได้ช่วงกว้าง $55^{\circ}-75^{\circ}\text{ช.}$) แต่เนื่องจากที่พีเอช ๙ อุณหภูมิ 55°ช. สามารถกำจัดตะกั่วได้น้อยกว่า และตะกอนที่ได้มีความเป็นสารแม่เหล็กน้อยกว่าที่พีเอช ๙ อุณหภูมิ 70°ช. จึงเลือกพีเอช ๙ อุณหภูมิ 70°ช. ตามเงื่อนไขที่ใช้กำจัดตะกั่ว เพื่อที่ว่าจะได้กำจัดตะกั่วและแแคด เมียมพร้อม ๆ กันได้ดี สำหรับผลการศึกษาระบวนการ เฟอร์ไรท์ในการกำจัดแแคด เมียมที่พีเอช ๙ อุณหภูมิ 70°ช. มีตั้งตารางที่ 4.5 และรูปที่ 4.7 ส่วนผลการทดลองกำจัดตะกั่วและแแคด เมียมที่ผสมกันอยู่ชินิดละ 100 มิลลิกรัมต่อสูตรนาโนกรัม เดซิเมตร ตั้งแสดงไว้ในตารางที่ 4.6 และ รูปที่ 4.8 เมื่อศึกษาความเป็นสารแม่เหล็กของตะกอน เฟอร์ไรท์ได้ที่เงื่อนไขดังกล่าวด้วย X-ray Diffractometer เทียบกับตะกอนที่ได้เมื่อเทียบกับแบล็ค (Blank) พบว่าพื้นของสารแม่เหล็กจะปรากฏที่เดียวกันและมีความสูงน้อยกว่า และจากพื้นที่ปรากฏไม่พบเกอไต์เลย ดังรูปที่ 4.9

4.4 การศึกษาอัตราส่วนโนมลที่เหมาะสมในการกำจัดสารผสมของตะกั่วและแแคด เมียม

จากตัวอย่างน้ำเสียที่สังเคราะห์ขึ้นมาที่ความเข้มข้นต่าง ๆ ทดลองกำจัดด้วยกระบวนการเฟอร์ไรท์ที่พีเอช ๙ อุณหภูมิ 70°ช. ผลการทดลองอัตราส่วนโนมลต่าง ๆ ดังแสดงไว้ในตารางที่ 4.7 จากผลการทดลองพบว่าค่าอัตราส่วนโนมล $\text{Pb}^{2+} \times 10^{-2} / \text{Iron}_{\text{total}}$ ในสารละลายนั้นต่ำกว่าหรือเท่ากับ 1.383 และค่าอัตราส่วนโนมล $\text{Cd}^{2+} \times 10^{-2} / \text{Iron}_{\text{total}}$ ในสารละลายนั้นต่ำกว่าหรือเท่ากับ 2.549 จะสามารถให้ประสิทธิภาพในการกำจัดได้ดี และให้ตะกอนเฟอร์ไรท์ซึ่งเป็นตะกอนคำสนิท หนัก และเป็นสารแม่เหล็กด้วยส่วนอัตราส่วนโนมลที่เหมาะสมที่สุดในการทดลองกำจัดโลหะหนักทั้งสองนี้เท่ากัน พบว่าอัตราส่วนโนมล $\text{Pb}^{2+} \times 10^{-2} / \text{Iron}_{\text{total}}$ ในสารละลายนั้นเริ่มต้นเท่ากับ 0.691 และ $\text{Cd}^{2+} \times 10^{-2} / \text{Iron}_{\text{total}} = 1.274$ เป็นอัตราส่วนที่เหมาะสมที่สุด เนื่องจากให้ประสิทธิภาพในการกำจัดโลหะหนักทั้งสองสูงถึง 99.91 % และ 99.97% ตามลำดับ และตะกอนที่ให้เป็นตะกอนเฟอร์ไรท์ซึ่งมีความเป็นแม่เหล็ก จากผลการทดลองนี้ พบว่ากระบวนการเฟอร์ไรท์สามารถที่จะกำจัดโลหะหนักทั้งสองชนิดนี้ได้แม้จะมีความเข้มข้นต่ำเพียง 0.1 มิลลิกรัมต่อสูตรนาโนกรัม เดซิเมตร

ตารางที่ 4.5 การเปลี่ยนแปลงค่าสัมภาระออกซิเจนของแคมเมียม 100 มิลลิกรัมต่อ
ลูกมาศก์เมริเมคร พีเอช ๙ อุณหภูมิ 70°C .

เวลา (นาที)	ค่าสัมภาระออกซิเจน (มิลลิโวล์ต)	พีเอช
0	-729	9.10
5	-737	9.05
10	-736	9.04
15	-733	9.01
20	-733	9.05
25	-738	9.05
30	-739	9.02
35	-738	9.14
40	-731	9.20
45	-748	9.05
50	-708	9.00
51	-664	9.10
52	-600	9.10
52.5	-343	9.10
53	-250	9.10
53.5	-170	9.10
54	-117	9.00
54.5	-84	9.10
55	-69	9.20
55.5	-57	9.20
56	-51	9.20
60	-13	9.20
65	2	9.20
70	16	9.20

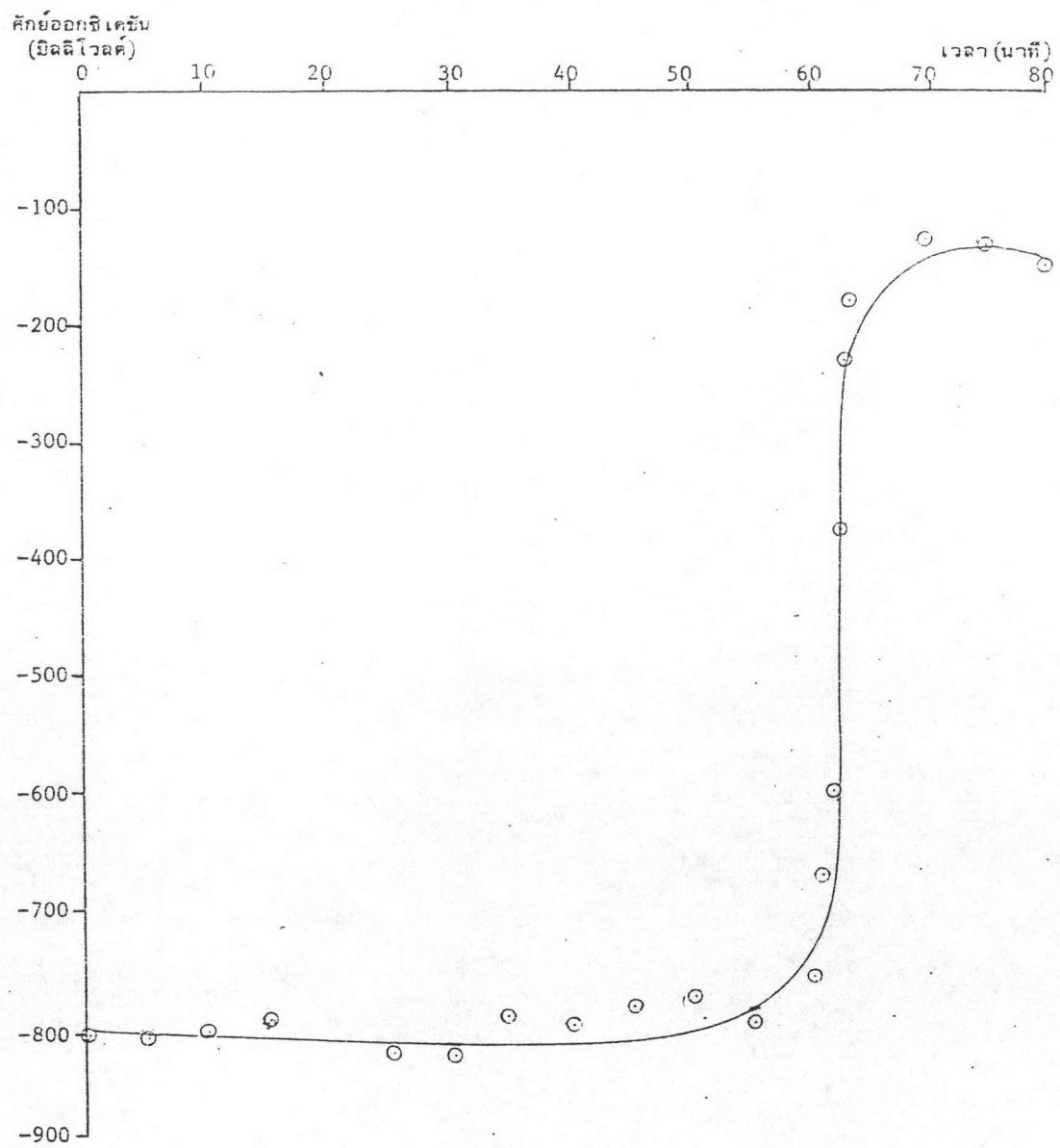


รูปที่ 4.7 แสดงการเปลี่ยนแปลงค่าสักย์ออกซิเดชัน (มิลลิโวลต์) ของการกำจัดแคมเมี้ยม
100 มก./ลบ.คม. ด้วยกระบวนการเฟอร์ไรท์ พีเอช 9, อุณหภูมิ 70°C .

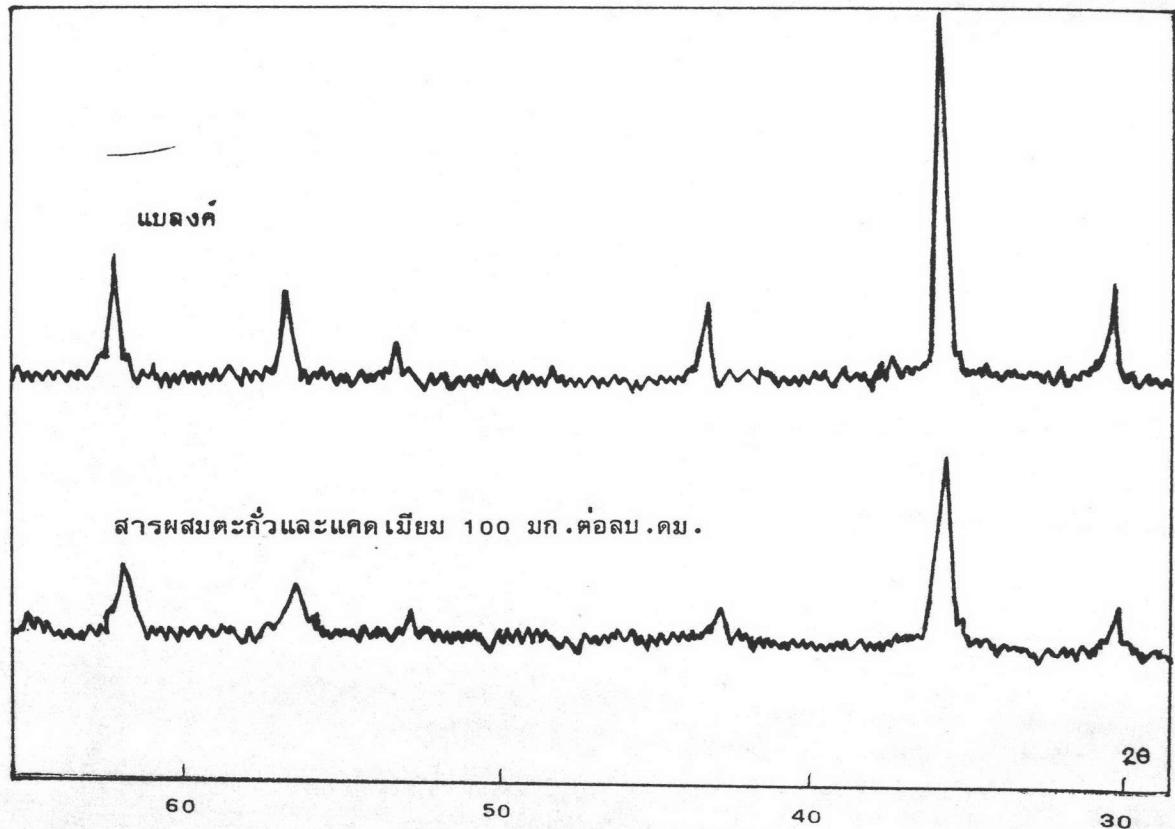
ตารางที่ 4.6 การเปลี่ยนแปลงค่าศักย์ออกซิเดชันของสารผสมตะกั่วและแแคด เมียม 100

มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดชีเมตร พีเอช 9 อุณหภูมิ 70°ช.

เวลา (นาที)	ค่าศักย์ออกซิเดชัน (มิลลิโivolต์)	พีเอช
0	-812	9.13
5	-815	9.13
10	-810	9.20
15	-803	9.20
20	-823	9.18
25	-834	9.23
30	-831	9.15
35	-798	9.15
40	-803	9.15
45	-792	9.15
50	-786	9.10
55	-798	9.10
60	-764	9.10
61	-677	9.25
62	-609	9.20
62.5	-379	9.20
63	-230	9.30
63.5	-177	9.30
65	-153	9.30
70	-127	9.30
75	-130	9.10
80	-150	9.30



รูปที่ 4.8 แสดงการเปลี่ยนแปลงค่าสัดยอดอกซิเจน (มิลลิลิตร์) ของการกำจัดตะกั่วและแคดเมียม 100 มก./ลบ.คม. ด้วยกระบวนการเพอร์ไทร์ที่ พีเอช 9, อุณหภูมิ 70 ช.



รูปที่ 4.9 X-ray Diffraction Patterns ของตะกอนเพอร์ไทร์ จากการกำจัดสาร
ตะกั่วและแแคด เมียมด้วยกระบวนการเพอร์ไทร์ทีพี เอช ๙ อุณหภูมิ 70°ช.

ตารางที่ 4.7 สมมุติการศึกษาอัตราส่วนไม่ $Pb^{2+}/Iron_{total}$ และ $Cd^{2+}/Iron_{total}$ ที่พอเหมาะในการก่อจัดสารตะลایมสบายนองค์ก้าและเกตเมาท์
ด้วยกระบวนการเฟอร์ไรท์ ตีเส็ช ๙ ถูกหุ้ม $70^{\circ}C$.

ปริมาณ $FeSO_4 \cdot 7H_2O$ (กรัม)	ความเข้มข้นก่อนการจัด		ความเข้มข้นหลังการจัด		อัตราส่วนไม่ [*]		ประสิทธิภาพการกำจัด		ช่วงสักย์ออกซิเดชัน (มิลลิไวโอล์)	เวลาการคงไว้ (นาที) (Retention time)	ลักษณะและลักษณะ การเปลี่ยนสารเคมี	ความเมื่นสารเคมี				
	(มก./ลบ.ม.)		(มก./ลบ.ม.)		$Pb^{2+} \times 10^{-2}$ Iron _{total}		$Cd^{2+} \times 10^{-2}$ Iron _{total}									
	คงก้า	เกตเมาท์	คงก้า	เกตเมาท์												
14.4	0	0	-	-	0	0	-	-	-825 มิลลิ 100	62.5	ค่า, หนัก	++ (2 ชม.)				
14.4	1000	1000	0.183	9.542	6.915	12.747	99.98	99.04	-600 มิลลิ -320	61	น้ำค่าอยปืนแคลง, เบรา	-				
28.8	1000	1000	1.620	46.317	3.458	6.374	99.84	95.37	-620 มิลลิ -380	28	เบียวฟื้น, เบรา	-				
3.6	100	100	0.200	0.051	2.977	5.497	99.80	99.95	-720 มิลลิ -190	41	น้ำค่าอยปืนแคลง, เบรา	-				
7.2	100	100	0.183	0.128	1.303	2.549	99.82	99.87	-680 มิลลิ -300	42	ค่า, หนัก	+(1 ชม.)				
14.4	100	100	0.091	0.025	0.691	1.274	99.91	99.97	-800 มิลลิ -125	62.5	ค่า, หนัก	++ (2 ชม.)				
28.8	100	100	0.320	0.049	0.346	0.637	99.68	99.95	-730 มิลลิ -270	70	ค่า, หนัก	+(1.2 ชม.)				
14.4	10	10	0.000	0.031	0.069	0.127	100.00	99.69	-850 มิลลิ -330	50	ค่า, หนัก	++ (2.2 ชม.)				
14.4	1	1	0.091	0.025	0.007	0.013	90.90	97.50	-800 มิลลิ -100	67.5	ค่า, หนัก	+(1.5 ชม.)				
14.4	0.5	0.5	0.000	0.051	0.004	0.007	100.00	99.80	-785 มิลลิ -230	40.5	ค่า, หนัก	++ (2 ชม.)				
14.4	0.1	0.1	0.003	0.002	0.007	0.0013	97.00	98.00	-850 มิลลิ -250	57	ค่า, หนัก	++ (2 ชม.)				

*หมายเหตุ อัตราส่วนไม่ $Pb^{2+}/Iron_{total}$ อัตราส่วนจานวนไม่ของสารตะลัยมีตั้งต้น (initial solution)

4.5 การศึกษาผลของตัวทำละลายอินทรีย์บางชนิดที่มีต่อการกำจัดสารผสมตะกั่วและแแคด เมียมด้วยกระบวนการเฟอร์ไรท์

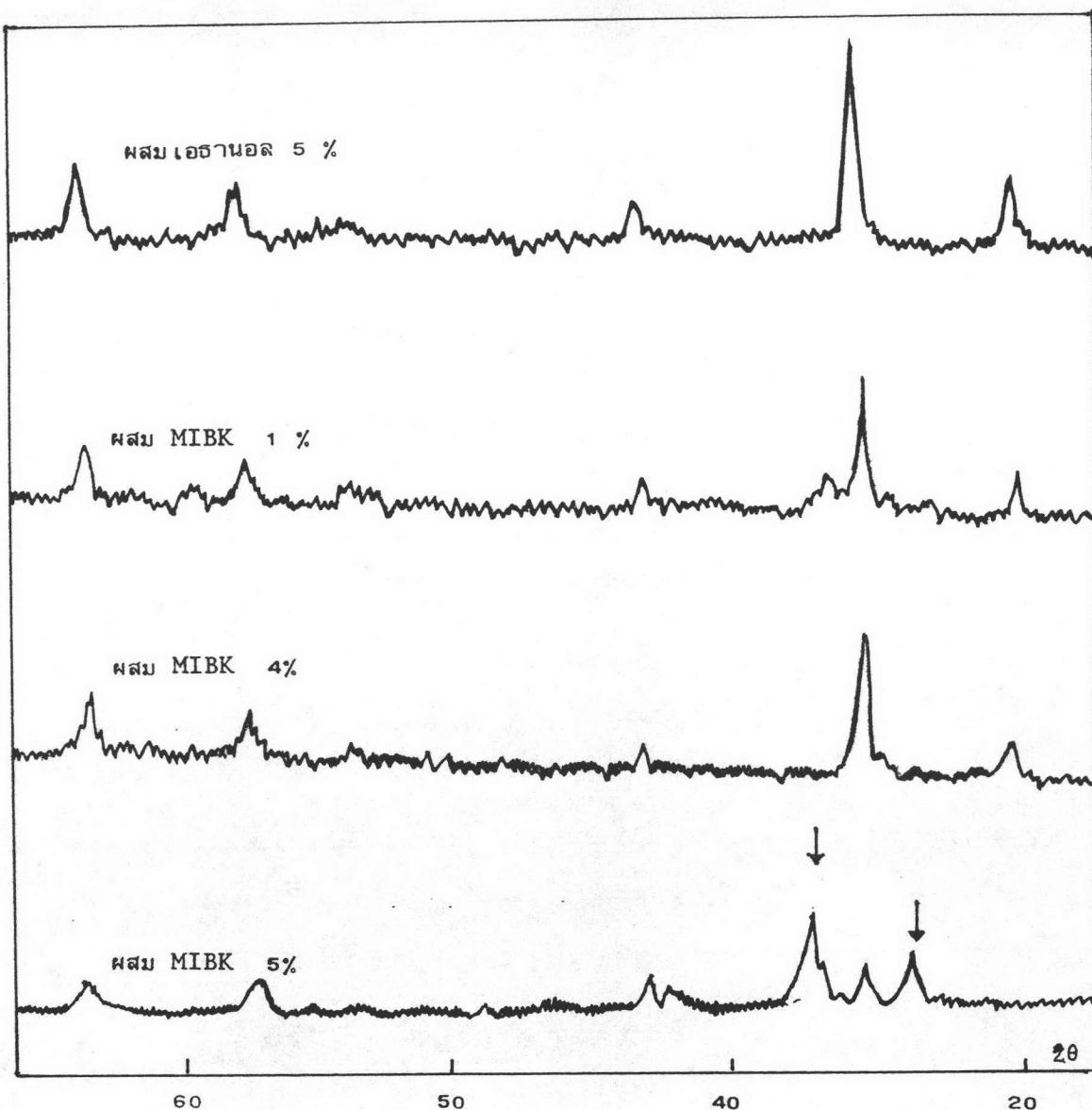
จากตัวอย่างน้ำเสียที่สังเคราะห์ขึ้นมาของสารผสมตะกั่วและแแคด เมียม 100 มิลลิกรัม ต่อสูตรบาร์ค์ เดซิเมตร ทดลองที่พีเอช 9 อุณหภูมิ 70°ช. พบว่า เอทานอลไม่มีผลต่อการกำจัดตะกั่วและแแคด เมียมด้วยกระบวนการเฟอร์ไรท์ เนื่องจากยังคงให้ประสิทธิภาพในการกำจัดโลหะหนักทั้งสองนี้สูงและตะกอนที่ได้เป็นตะกอนเฟอร์ไรท์ แม้จะเติม เอทานอลมากถึง 10% ก็ตาม ดังแสดงในตารางที่ 4.8

ส่วน MIBK นั้น เนื่องจากไม่สามารถละลายเป็นเนื้อเดียวกับน้ำได้ จึงแยกชั้นกันน้ำในขณะทดลองกระบวนการเฟอร์ไรท์ และในขณะเดียวกันโลหะหนัก บางส่วนก็สามารถละลายในชั้น MIBK ด้วย โดยเฉพาะอย่างยิ่งเมื่อมีปริมาณ MIBK 5% มีผลให้ตะกอนที่ได้ไม่เกิดเป็นตะกอนเฟอร์ไรท์

เมื่อพิจารณาจากรูปที่ 4.10 ซึ่งเป็นการทดลองน้ำตะกอนที่ได้จากการทดลองกำจัดโลหะหนักผสมขยะ เมื่อมีเอทานอล และ MIBK ผสมอยู่ พนวิ่ง X-ray Diffraction Patterns ของตะกอนที่มี MIBK ผสม 5% จะไม่ปรากฏพีคของความเป็นสารแม่เหล็กชัดเจน (น้อยมาก) แต่จะปรากฏพีคของ เกอไทด์มากซึ่งสอดคล้องกับผลการทดลองซึ่งได้ตะกอนสีเขียว ขึ้นมาอันเป็นตะกอนของเกอไทด์

ตารางที่ 4.8 ส่วนผลการศึกษาผลของดัชน้ำและถ่ายอินทรีย์ที่มีต่อการกำจัดตะกั่วและแคคเมียมด้วยกระบวนการเผอร์ไชท์ พื้นที่ ๙, อุณหภูมิ 70°C .

ชนิดดัชน้ำและถ่ายอินทรีย์	%ดัชน้ำและถ่ายอินทรีย์	ความเข้มข้นก่อนกำจัด		ความเข้มข้นหลังกำจัด		ประสิทธิภาพการกำจัด (%)		ช่วงศักย์ออกซิเจน (มิลลิโวอลต์)	เวลาการคงไว้ (นาที)	ดักษณะและลักษณะ	ความเป็นสารเคมีเหล็ก
		ตะกั่ว	แคคเมียม	ตะกั่ว	แคคเมียม	ตะกั่ว	แคคเมียม				
Ethanol (b.p. 78.3°C)	5	100	100	0.137	0.348	99.86	99.65	-785 มิล -230	36.0	ค่า, หนัก	++ (2 ชม.)
	10	100	100	0.352	5.054	99.65	94.95	-660 มิล -400 -301 มิล - 60	37.5 55.8	ค่า, หนัก	++++ (4 ชม.)
MIBK (b.p. 118.8°C)	1	100	100	0.000	0.360	100	99.64	-686 มิล -651	55.5	ค่า, เบิกบานหนัก	+ (1.5 ชม.)
	2.5	100	100	0.000	0.000	100	100	-687 มิล -602 -588 มิล -532	33.5 74.0	ค่า, หนัก	+ (1.5 ชม.)
	3	100	100	0.000	0.102	100	99.90	-680 มิล -480 -510 มิล -210	45.5 74.0	ค่า, หนัก	++ (2.5 ชม.)
	4	100	100	0.000	0.000	100	100	-525 มิล -160	42.5	ค่า, หนัก	+++ (3 ชม.)
	5	100	100	0.087	4.023	89.91	99.98	-752.5 มิล -632	28.0	เบี้ยวซึม, เมร.	-



รูปที่ 4.10 X-ray Diffraction Patterns ซึ่งแสดงผลของตัวทำละลายอินทรีย์
ที่มีต่อการก่อจัลสารผสมตะกั่วและแคนเดียม ด้วยกระบวนการเพอร์ไทร์

4.6 การทดลองกำจัดสารผสมตะกั่วและแแคด เมียมโดยวิธีตกลงตะกอนแบบธรรมชาติ

(Conventional Chemical Precipitation)

ผลการทดลองกำจัดสารผสมของตะกั่วและแแคด เมียมที่ความเข้มข้นค่า ๔ ที่สังเคราะห์ขึ้นมาด้วย 4N NaOH ผลการทดลองดังตารางที่ 4.9

พบว่า พีเอชที่ให้ประสิทธิภาพในการกำจัดตะกั่วและแแคด เมียมได้สูงพร้อมกันในช่วง 91-99% คือ พีเอช 10 ตะกอนที่ได้เป็นตะกอนขาวและเบา สำหรับพีเอช ๙ และ ๑๑ จะให้ประสิทธิภาพในการกำจัดโลหะหนักต่ำกว่า และค่าเปลี่ยนแปลงอยู่ในช่วง 13.14 ถึง 98.05% (สำหรับตะกั่ว) และ 19.76 ถึง 99.99% (สำหรับแแคด เมียม) เมื่อพิจารณาเปรียบเทียบประสิทธิภาพของการกำจัดโลหะหนักทั้งสองนี้โดยวิธีจากตะกอนแบบธรรมชาติกับกระบวนการเพอร์ไทร์ ณ ที่ความเข้มข้นผสม 1000, 100 และ 10 มิลลิกรัมต่อลูกบาศก์ เดซิเมตร ที่เงื่อนไข อุณหภูมิ 70°C . พบว่าประสิทธิภาพการกำจัดตะกั่วและแแคด เมียมจะมากกว่า 99%

จากการทดลองศึกษาการตกลงตะกอนตะกั่วและแแคด เมียมโดยวิธีการตกลงตะกอนแบบธรรมชาติ พบร่องรอยที่เกิดมีลักษณะตะกอนเบา และเป็นคอลloid (colloid) ทำให้ตกลงตะกอนนองกันได้ยาก และตะกอนที่นองกันนี้พบว่าแม้จะกรองมาแล้วก็ตามก็จะยังมีส่วนที่เป็นน้ำปนอยู่มาก และต้องใช้เวลานานในการกรองด้วยกระดาษ GF/C ซึ่งในทางปฏิบัตินั้นจะใช้วิธีการแยกตะกอนไฮดรอกไซด์ของโลหะหนักโดยการปล่อยให้น้ำส่วนในส่วนบนไหลไป จึงมีผลให้ตะกอนบางส่วนไหลไปกับน้ำทึ่งได้ อันเนื่องจากลักษณะของตะกอนไฮดรอกไซด์นี้ เมื่อเปรียบเทียบกับตะกอนเพอร์ไทร์ซึ่งเป็นตะกอนหนักสามารถอกกันได้เร็วภายใต้เวลาประมาณ 7 นาที ฉะนั้นในทางปฏิบัติก็จะกระทำได้ดีกว่า นอกจากนั้นปัญหาของตะกอนไฮดรอกไซด์ที่ได้ยังจะเกิดต่อได้อีกด้วยไม่เลือกจุดยังที่ดี ในขณะที่ปัญหาในข้อนี้ของตะกอนเพอร์ไทร์จะไม่มี และยังก่อให้เกิดประโยชน์ต่อได้อีก

ตารางที่ 4.9 สูปผลการทดลองตกลงตากอนสารผสมตะกั่วและแคน เมียด้วยวิธีตกลงตากอนแบบธรรมชาติ

พ.อ.ช	ความเข้มข้นก่อนกำจัด		ความเข้มข้นหลังกำจัด		ลักษณะและสีตากอน	ประสิทธิภาพการกำจัด (%)				
	(มก./ลบ.คม.)		(มก./ลบ.คม.)			ตกลงตากอนธรรมชาติ		กระบวนการเพอร์ไธท์		
	ตะกั่ว	แคน เมียด	ตะกั่ว	แคน เมียด		ตะกั่ว	แคน เมียด	ตะกั่ว	แคน เมียด	
9	1000	1000	93.668	533.333	ขาว, เบ้า	90.63	46.67	99.98	99.04	
10	1000	1000	13.701	42.122	ขาว, เบ้า	98.63	95.79	-	-	
11	1000	1000	292.428	80.25	ขาว, เบ้า	70.76	91.97	-	-	
9	100	100	0.198	26.482	ขาว, เบ้า	99.80	73.51	99.91	99.97	
10	100	100	0.001	0.002	ขาว, เบ้า	99.99	99.98	-	-	
11	100	100	1.946	0.003	ขาว, เบ้า	98.05	99.99	-	-	
9	10	10	6.920	8.021	ขาว, เบ้า	30.80	19.79	100.00	99.69	
10	10	10	0.119	0.864	ขาว, เบ้า	98.81	91.36	-	-	
11	10	10	2.180	8.641	ขาว, เบ้า	78.20	91.36	-	-	
9	5	5	4.343	0.073	ขาว, เบ้า	13.14	98.54	-	-	
10	5	5	0.121	0.002	ขาว, เบ้า	97.58	99.96	-	-	
11	5	5	3.267	0.038	ขาว, เบ้า	34.66	99.24	-	-	

หมายเหตุ ที่ความเข้มข้น 1 และ 0.1 มก./ลบ.คม. ไม่สามารถสังเกตเห็นการตกลงตากอนด้วย 4N NaOH ได้ (∴ มีปริมาณน้อยมาก)

4.7 การศึกษาตัวอย่างน้ำเสียที่เกินจากบริเวณห้องปฏิบัติการและจากห้องปฏิบัติการโดยตรงในจุฬาฯ

ดังตารางที่ 4.10 พบว่า ปริมาณตะกั่วและแแคด เมียมที่ถูกตั้งออกจากห้องปฏิบัติการต่าง ๆ รวมถึงบริเวณสารน้ำที่คาดว่าจะมีผลจากห้องปฏิบัติการมีปริมาณน้อยมากจนถึงไม่มีค่าความเป็นกรด, การนำไฟฟ้า ตลอดจนถึงไฟเชื้อชีงมีค่าประมาณ 7 นับ เป็นค่าที่อยู่ในเกณฑ์ปกติในสิ่งแวดล้อม ยกเว้นในกรณีของตัวอย่างน้ำเสียที่เก็บมาหมายเลข 2,4 ซึ่งเป็นการเก็บตัวอย่างน้ำเสียโดยตรงจากห้องปฏิบัติการเคมี 1 และ 2 ตามลำดับ พิจารณาจากการวัดค่าความเป็นกรด, การนำไฟฟ้าพบว่า 2 ค่านี้มีค่าสูงกว่าค่าปกติมาก ๆ และโดยเฉพาะค่าไฟเชื้อชีงที่มีค่าต่ำมากคือ เป็น 0.3 และ 0.5 ตามลำดับ เนื่องจากน้ำเสียที่เก็บทั้งสองตัวอย่างนี้เป็นน้ำเสียที่เข้มข้นไม่มีการเจือจางแต่อย่างใด

4.8 การทดลองศึกษากำจัดน้ำเสียหมายเลข 2,3,4 โดยกระบวนการเพอร์ไรท์

โดยทดลองกำจัดน้ำเสียแต่ละตัวอย่างที่พื้นที่เชื้อชีง 9 อุณหภูมิ 70°C . ทำการทดลองกำจัดชั้น 2 ครั้งในน้ำเสียหมายเลข และทดลองกำจัด 4 ครั้งในน้ำเสียหมายเลข 2 และ 4 และการทดลองได้เฉลี่ยค่าที่ทดลองได้แล้ว สูปผลดังตารางที่ 4.11 ผลการทดลองค่าเฉลี่ยของกำจัดน้ำเสียหมายเลข 2 ดังตารางที่ 4.12 รูปที่ 4.11 หมายเลข 3 ตารางที่ 4.13 รูปที่ 4.12 หมายเลขตารางที่ 4.14 รูปที่ 4.13 จากผลการทดลองจะเห็นได้ว่ากราฟที่ลากจะเป็น 2 curve คาดว่าจะเกิดจากการที่มีการกำจัดโลหะหนักหรือสารชนิดอื่นที่ปนมาด้วยและประสิทธิภาพการกำจัดตะกั่วและแแคด เมียมพบว่าอยู่ในช่วง 97-99 ปี และตะกอนที่ได้มีความเป็นสารแม่เหล็กด้วยดังปรากฏในรูป X-ray Diffraction Pattern รูปที่ 4.14 ซึ่งจะมีเฉพาะพื้นของสารที่เป็นแม่เหล็กเท่านั้น

ตารางที่ 4.10 ตัวอย่างน้ำเสียที่เก็บจากบริเวณห้องปฏิบัติการ และจากห้องปฏิบัติการโดยมาในจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

วันเดือนปี	ตัวอย่างที่	สถานที่เก็บตัวอย่าง	ลักษณะตัวอย่างน้ำ	ความเข้มข้น (มก./ลบ.คม.)		พีอีช	อุณหภูมิ (°ช.)	ความเป็นกรด มก./ลบ.คม.	การนำไฟฟ้า μ mhos/cm
				ตะกั่ว	แอดเมียร์				
9.12.29	1	เคมี 1 (จากห้อง)	ใส	0.000	0.000	7.3	30	6.99	320
5.1.30	2	เคมี 1 (โดยตรง)	ชุ่นมีตะกอนเหลืองปนดำ	41.123	138.272	0.3	30	46,716.5	100,000
16.12.29	3	เคมี 2 (จากห้อง)	ใส	1.861	1.692	6.5	25	12.82	365
26.1.30	4	เคมี 2 (โดยตรง)	ชุ่นมีตะกอนเหลือง	42.890	374.474	0.5	25	32,387.0	90,000
9.12.29	5	สารน้ำข้างเคมี 2	ใส	0.000	0.000	6.9	20	15.14	465
9.12.29	6	วิทยาศาสตร์ทั่วไป	ใส	0.000	0.000	7.0	25	24.46	790
9.12.29	7	ติกชีวิทยา 1	ใสมีความน้ำมัน	0.000	0.000	7.3	31	5.82	320
26.1.30	8	วิศวกรรมเคมี, วิศวกรรมโลหะการและ นิวเคลียร์เทคโนโลยี	ชุ่น, ขาว	0.080	0.000	7.8	28	2.33	355
28.1.29	9	ติก 7 ชั้น	ใส	0.000	0.000	7.3	25	19.76	275
9.12.29	10	สระไทยจุฬาฯ	ชุ่นเขียว	0.000	0.000	7.6	24	2.33	320
11.12.29	11	สระน้ำทึ่งเกรซช	ชุ่นเขียว	0.000	0.000	7.3	25	11.65	590
28.1.29	12	หันดแพทย์	ใส	0.000	0.000	7.0	26	14.12	310

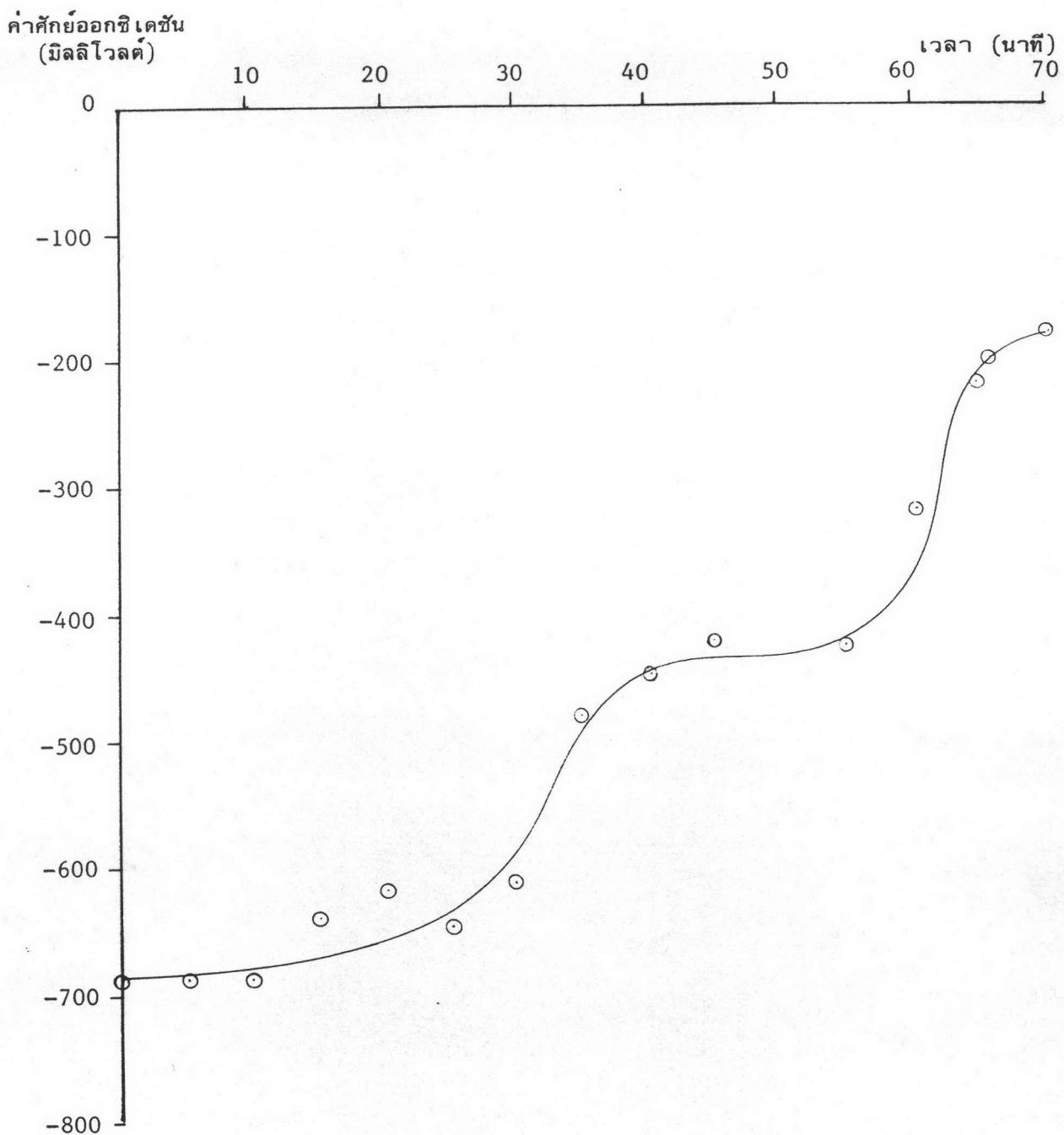
ตารางที่ 4.11 สูปผลการทดลองกำจัดน้ำเสียด้วยกระบวนการเฟอร์ไรท์ ที่พีเอช ๙ อุณหภูมิ 70°ช.

ตัวอย่างที่	สถานที่เก็บตัวอย่าง	ความเข้มข้นก่อนกำจัด		ความเข้มข้นหลังกำจัด		ประสิทธิภาพ (%)		หมายเหตุ
		ตะกั่ว	แคด เมียม	ตะกั่ว	แคด เมียม	ตะกั่ว	แคด เมียม	
2	เคมี 1	41.123	138.272	0.618	0.317	98.50	99.77	เก็บโดยตรง
3	เคมี 2	1.861	1.692	0.036	0.048	98.06	97.16	เก็บจากท่อน้ำทึบ
4	เคมี 2	42.890	374.474	0.151	2.006	99.65	99.46	เก็บโดยตรง



ตารางที่ 4.12 การเปลี่ยนแปลงค่าศักย์ออกซิเดชันเฉลี่ยของการกำจัดน้ำเสียตัวอย่างที่ 2 ด้วยกระบวนการเพอร์ไทร์

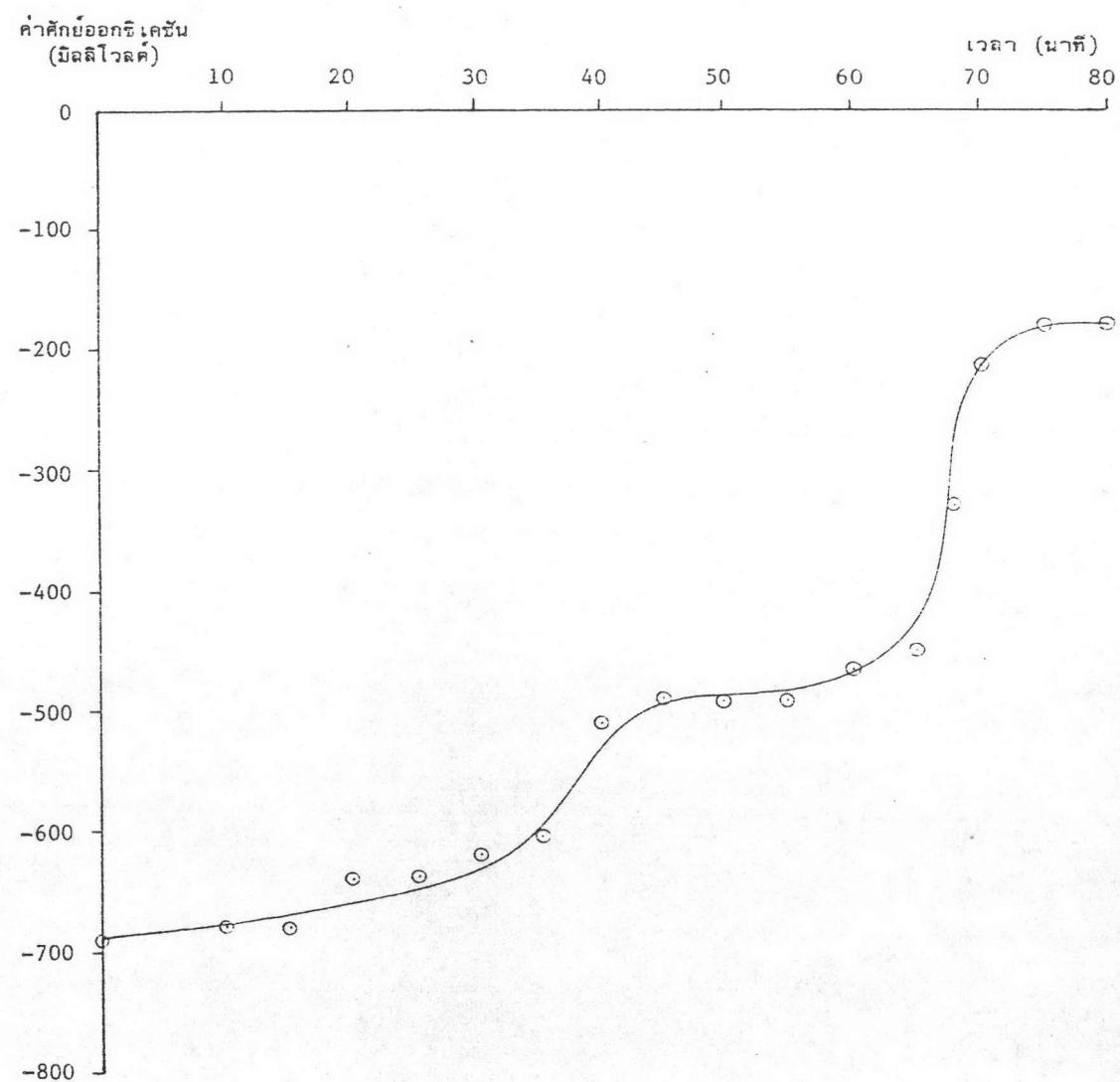
เวลา (นาที)	ค่าศักย์ออกซิเดชันเฉลี่ย (มิลลิโวอลต์)
0	-693.7
5	-686.7
10	-691
15	-637
20	-617.2
25	-648.7
30	-617.2
35	-479
40	-450.5
45	-421
55	-434.2
60	-321.7
65	-219.7
65.5	-199.3
70	-184.7



รูปที่ 4.11 แสดงการเปลี่ยนแปลงค่าศักย์ออกซิเดชัน เฉลี่ยของการกำจัดน้ำเสีย
ตัวอย่างที่ 2 ด้วยกระบวนการเพอร์ไทร์

ตารางที่ 4.13 การเปลี่ยนแปลงค่าศักย์ออกซิเดชันเฉลี่ยของการกำจัดน้ำเสียตัวอย่าง 3
ด้วยกระบวนการ เฟอร์ไรท์

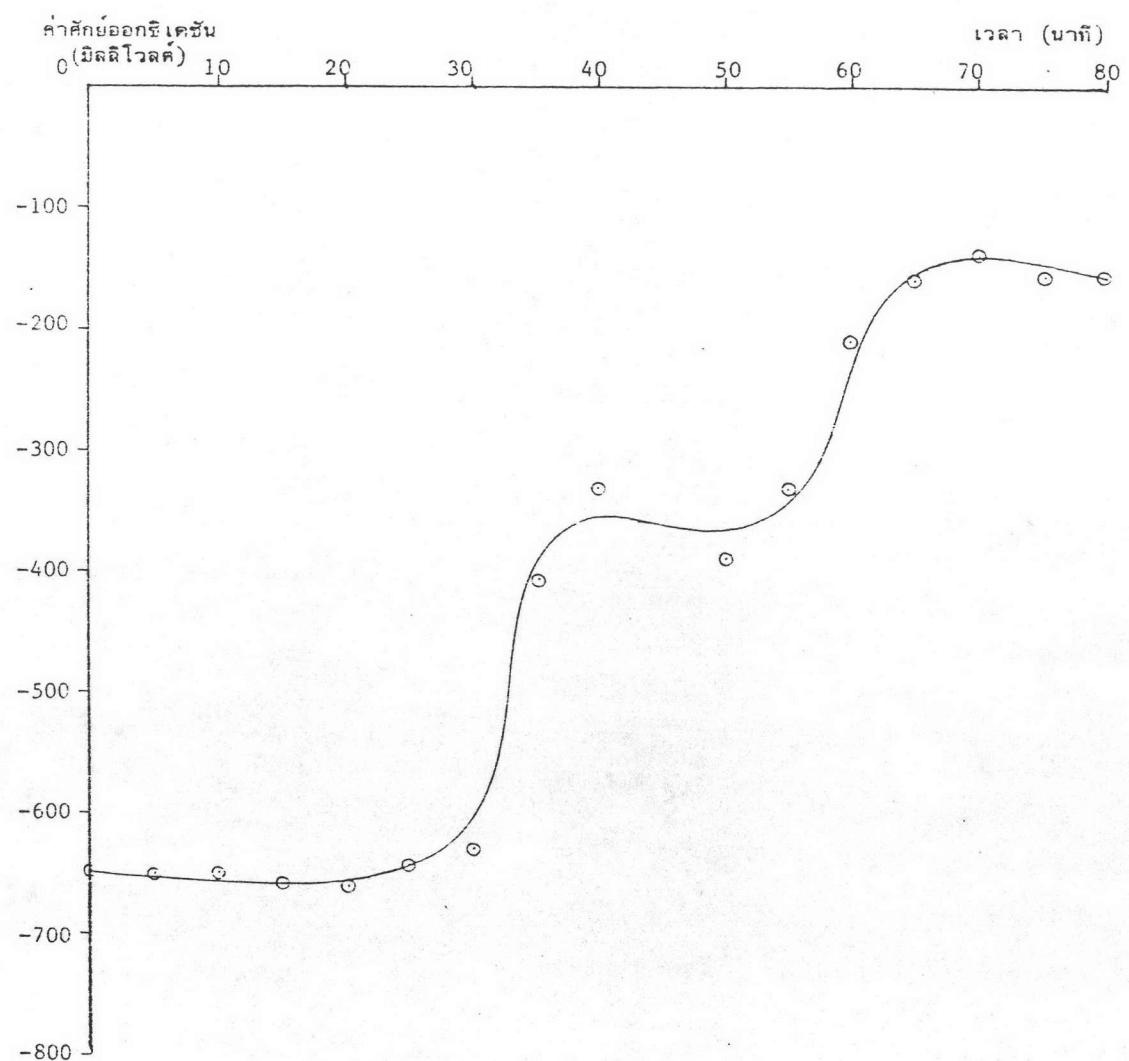
เวลา (นาที)	ค่าศักย์ออกซิเดชันเฉลี่ย (มิลลิโวลต์)
0	-690
5	-512.5
10	-678
15	-683
20	-642
25	-637
30	-624.5
35	-605
40	-510
45	-487
50	-486
55	-485.5
60	-465.5
65	-454.5
68	-327.5
70	-213
75	-179.5
80	-181.5



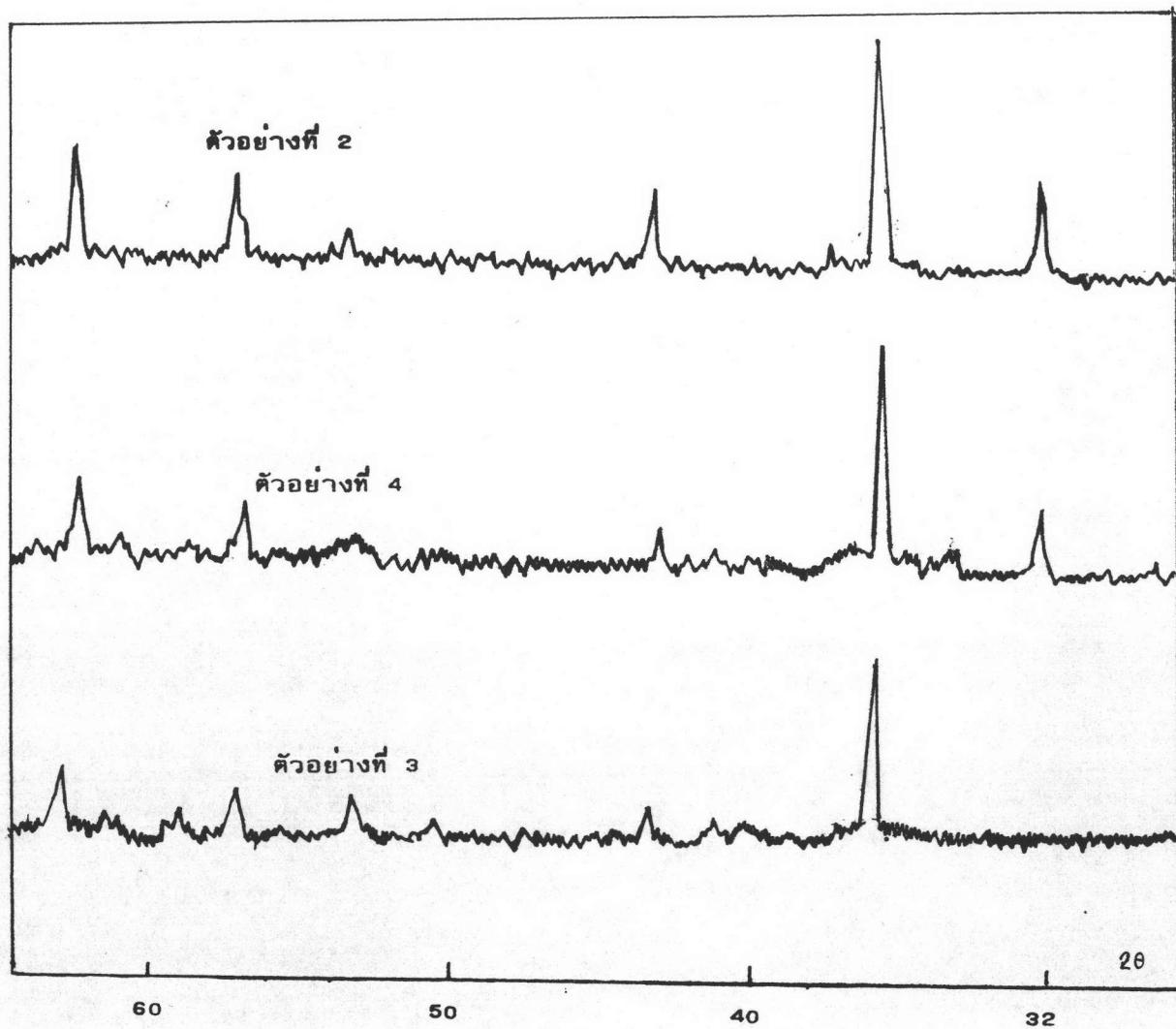
รูปที่ 4.12 แสดงการเปลี่ยนแปลงค่าสัดภัยออกซิเจนเฉลี่ยของการก้าจคน้ำเสีย
ตัวอย่างที่ 3 ด้วยกระบวนการเพอร์ไวน์

ตารางที่ 4.14 การเปลี่ยนแปลงค่าศักย์ออกซิเดชันเฉลี่ยของการกำจัดน้ำเสียตัวอย่างที่ 4
ด้วยกระบวนการเพอร์ไทร์

เวลา (นาที)	ค่าศักย์ออกซิเดชันเฉลี่ย (มิลลิโวลต์)
0	-648.7
5	-651
10	-654.7
15	-661
20	-663
25	-645
30	-630.2
35	-409
40	-327.7
50	-387.7
55	-328.7
60	-209.5
65	-164
70	-144.7
75	-160.5
80	-158.5



รูปที่ 4.13 แสดงการเปลี่ยนแปลงค่าสัมบูรณ์ของ μ เวลา 4 นาที ระหว่างการกำจัดน้ำเสียด้วยวิธีที่ 4
คุณกระบวนการการเพอร์ไทร์



รูปที่ 4.14 X-ray Diffraction Patterns ของตะกอนจากการกำจัคน้ำเสีย
ตัวอย่างหมายเลข 2, 3 และ 4 ด้วยกระบวนการเพอร์ไรท์ ที่พีเอช 9
อุณหภูมิ 70°ซ.

4.9 การสำรวจชนิดและปริมาณการใช้โลหะหนักในจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ได้ทำการสำรวจโดยการสัมภาษณ์อาจารย์ และ/หรือเจ้าหน้าที่ประจำห้องปฏิบัติการซึ่งเป็นผู้ควบคุมดูแลวัสดุสารเคมีในแต่ละภาควิชา โดยการใช้แบบสอบถาม ผลการสำรวจข้อมูลที่ได้อัญชันช่วงปีการศึกษา 2526-2529 ดังแสดงในตารางที่ 4.15 โดยคาดว่าคงจะเกี่ยวข้องกับการใช้โลหะหนักมากที่สุดคือ คณะวิทยาศาสตร์ และคณะ เกษตรศาสตร์ ส่วนคณะอื่น ๆ ไม่ได้ทำการสำรวจ พนักงานภาควิชาเคมีและภาควิชาเกษตรฯ จึงไม่มีการใช้โลหะหนักชนิดและปริมาณสูงสุด

ตารางที่ 4.15 ชนิดและปริมาณโลหะหนักที่ใช้ตามห้องปฏิบัติการในจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ช่วงปีการศึกษา 2526-2529

คณะ	ภาควิชา	ปีการ ศึกษา	ชนิดและปริมาณโลหะหนักที่ใช้ กรัม/บี									ลักษณะงานที่ใช้	รูปแบบที่ใช้	หมายเหตุ
			Pb	Cd	Cu	Zn	Cr	Fe	Hg	Ag	Ni			
วิทยาศาสตร์	เคมี	2526	1600	1000	1600	400	400	300	2400	400	400	ปฏิบัติการเคมีพื้นฐาน	I^- , Br^- , PO_4^{3-} , CO_3^{2-} , Cl^- , NO_3^-	
		2527	1600	1000	1600	400	400	300	2400	400	400	สำหรับคณวิทยา-		
		2528	1600	1000	1600	400	400	300	2400	400	400	สารศร์และคณะอื่นๆ		
		2529	1600	1000	1600	400	400	300	2400	400	400			
	เคมี	2526	-	-	1000	-	-	100	12	500	-	ปฏิบัติการฟลิกส์เคมี	NO_3^- , Cl^- , CrO_4^{2-}	
		2527	-	-	1000	-	-	100	12	500	-			
		2528	-	-	1000	-	-	100	12	500	-			
		2529	-	-	1000	-	-	100	12	500	-			
	เคมี	2526	400	-	-	-	-	300	600	900	-	ปฏิบัติการเคมี	SO_4^{2-} , Cl^- , NO_3^-	
		2527	400	-	-	-	-	300	600	900	-	วิเคราะห์		
		2528	400	-	-	-	-	300	600	900	-			
		2529	400	-	-	-	-	300	600	900	-			
	เคมี	2526	-	-	-	-	-	-	-	-	-	งานวิจัย	SO_4^{2-} , Cl^- , NO_3^-	
		2527	-	-	-	-	-	-	-	-	-	Senior Project		
		2528	-	-	-	-	-	-	-	-	-	(ปริมาณและชนิดการ)		
		2529	-	500	2	900	-	-	-	900	2	ใช้แต่ละปีไม่แน่นอน)		

หมายเหตุ เครื่องหมาย - คือไม่มีการใช้โลหะหนักชนิดนั้น

ตารางที่ 4.15 (ต่อ)

คณะ	ภาควิชา	มีการ ศึกษา	ชนิดและปริมาณโลหะหนักที่ใช้ กัมมันต์/ปี										ลักษณะงานที่ใช้	รูปแบบที่ใช้	หมายเหตุ
			Pb	Cd	Cu	Zn	Cr	Fe	Hg	Ag	Ni				
วิทยาศาสตร์	วิทยา- ศาสตร์ ทั่วไป	2526	/	/	/	/	/	/	/	/	/	ปฏิบัติการวิทยา-	ไม่ได้ระบุ	เนื่องจากปริมาณการใช้สั้น กับจำนวนนิสิตที่ลงทะเบียน จึงไม่มีการจดบันทึกไว้ ชนิดที่ใช้มากที่สุดคือปลาก	
		2527	/	/	✓✓	/	/	/	✓✓	/	/	ศาสตร์			
		2528	/	/	/	/	/	/	/	/	/	สกาวะแวรคล้อม			
		2529	/	/	/	/	/	/	/	/	/	ฯลฯ			
	วิทยา- ศาสตร์ ทั่วไป	2526-	/	-	-	/	-	/	-	/	-	ปฏิบัติการไฟฟ้าเชิง,	Cl^- , NO_3^-	ไม่มีการจดบันทึก แต่ชนิดที่ใช้มากที่สุดคือ Ag	
		2529										แยกสี			
	วิทยา- ศาสตร์ ทางทะเล	2526	6	4	6	4	4	6	4	4	4	ปฏิบัติการส่องแวดล้อม	Cl^- , NO_3^-	ไม่มีการจดบันทึก	
		2527	6	4	6	4	4	6	4	4	4	ในน้ำ	ฯลฯ		
		2528	6	4	6	4	4	6	4	4	4	กระบวนการวิจัย			
		2529	6	4	6	4	4	6	4	4	4	ฯลฯ			
	เคมีเทคนิค	2526-	-	-	-	-	-	-	/	-	-	ปฏิบัติการเคมีเทคนิค	เป็นโอลิม-	ไม่มีการจดบันทึกปริมาณ ที่ใช้	
		2529										ปี 3-4			

หมายเหตุ เครื่องหมาย ✓ คือ มีการใช้โลหะชนิดนั้นแต่ไม่ทราบปริมาณที่ใช้ เนื่องจากไม่มีการจดบันทึกไว้

ตารางที่ 4.15 (ต่อ)

คณบ	ภาควิชา	มีการ ศึกษา	ชนิดและปริมาณโลหะหนักที่ใช้ กรัม/มิลลิลิตร									ลักษณะงานที่ใช้	รูปแบบที่ใช้	หมายเหตุ
			Pb	Cd	Cu	Zn	Cr	Fe	Hg	Ag	Ni			
เคมี	เคมี-เวช	2526	4	-	4	4	4	6	-	2	-	ปฏิบัติการเคมี-เวช	$\text{SO}_4^{=}, \text{NO}_3^{-}, \text{Cl}^{-}$	มีงานวิจัยด่างหากใช้
		2527	4	-	4	4	4	6	-	2	-			Pb และ Zn มากที่สุด
		2528	4	-	4	4	4	6	-	2	-			
		2529	4	-	4	4	4	6	-	2	-			
	เคมี- พุกประสงค์ ศาสตร์	2526	400	-	20	20	40	-	200	-	-	ปฏิบัติการพุกประสงค์เคมี	$\text{Cl}^{-}, \text{SO}_4^{=}, \text{CH}_3\text{COO}^{-}$	มีงานวิจัยด่างหากให้
		2527	400	-	20	20	40	-	200	-	-			HgCl_2 และ Mg
		2528	400	-	20	20	40	-	200	-	-			มากที่สุด
		2529	400	-	20	20	40	-	200	-	-			
	อาหาร- เคมี	2526	-	-	-	-	-	-	-	-	-	ปฏิบัติการ Food Chemistry	$\text{NO}_3^{-}, \text{Cl}^{-}$	ม. 26-28 ในมีการจด
		2527	-	-	-	-	-	-	-	-	-			บันทึกปริมาณการใช้
		2528	-	-	-	-	-	-	-	-	-	I และ II		(ปริมาณใช้ขึ้นกับจำนวน น้ำยาที่ลองทะเบียน)
		2529	6	-	10	-	-	-	10	6	-			
		2526	-	-	20	200	80	50	40	-	-	$\text{SO}_4^{=}, \text{Cl}^{-}, \text{NO}_3^{-},$		
	ฟิวเคมี	2527	-	-	20	200	80	50	40	-	-	Biopharm Lab	$\text{CH}_3\text{COO}^{-}$	
		2528	-	-	20	200	80	50	40	-	-	I และ II		
		2529	-	-	20	200	80	50	40	-	-			

ตารางที่ 4.15 (ต่อ)

คณบ	ภาควิชา	มีการศึกษา	ชนิดและปริมาณโลหะหนักที่ใช้ (กรัม/มี)										ลักษณะงานที่ใช้	รูปแบบที่ใช้	หมายเหตุ
			Pb	Cd	Cu	Zn	Cr	Fe	Hg	Ag	Ni				
เคมีศาสตร์	เคมีอุตสาหกรรม	2526-2529	-	-	20	10	-	10	-	-	-	เคมีอุตสาหกรรม I และ II	$\text{SO}_4^{=}$		
	เคมี	2526-2529	820	-	820	-	-	820	-	100	-	ปฏิกิริยา Inorganic Lab.	$\text{SO}_4^{=}, \text{NO}_3^-, \text{CH}_3\text{COO}^-$		
	เคมีเคมี	2526	625	-	925	-	-	125	-	25	-	Inorganic Pharmaceutical	$\text{SO}_4^{=}, \text{NO}_3^-, \text{Cl}^-$	ของนิสิตปีที่ 3	
		2527	650	-	950	-	-	150	-	50	-	Chem Lab.			
		2528	675	-	975	-	-	175	-	75	-				
		2529	700	-	1000	-	-	200	-	100	-				
		2526	-	-	-	200	-	-	-	240	-	Pharm Anal II	$\text{SO}_4^{=}, \text{Cl}^-$		
	เคมีเคมี	2527	-	-	-	200	-	-	-	240	-				
		2528	-	-	-	200	-	-	-	240	-				
		2529	-	-	-	220	-	-	-	260	-				
		2526-2529	-	-	-	-	-	-	-	-	-	Anal Chem Lab II	NO_3^-		
	เคมีวิทยา	2526-2529	-	-	20	20	-	20	20	-	-	Toxicology	NO_3^-		
เคมีวิทยา	เคมีวิทยา	2526	-	500	50	1000	-	500	100	-	500	Pharmaceutical	$\text{SO}_4^{=}, \text{NO}_3^-, \text{CO}_3^{=}$		
		2527	-	500	500	1000	-	500	100	-	500	III, IV			
		2528	-	500	500	1000	-	500	100	-	500				
		2529	-	500	500	1000	-	500	100	90	500				

