

อกินัณฑ์การ



การศึกษาประสิทธิภาพในการกำจัดสารเคมีปราบศัตรูพืช ด้วยกระบวนการดูดซึบของระบบน้ำสะอาด

REMOVAL EFFICIENCY OF PESTICIDES USING ADSORPTION
PROCESS IN WATER TREATMENT

นางสาวนวพร อادำ
นางสาวสุพิชชา จ้าวหาสม
นายปุณณพงศ์ พากิม

รหัส 54365358	ผู้รับผิดชอบ มหาวิทยาลัยนเรศวร
รหัส 54365556	วันที่ทำเนียบ ๑๑๓๔ ๒๕๖๐
รหัส 54365389	วันที่นับถ้วน ๑๗๑๕ ๘๖๒
เจกหนังสือ	ผู้
๙๒๗๗	๒๕๕๗

ปริญญาอิพนธน์เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรบัณฑิต
สาขาวิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม ภาควิชาวิศวกรรมโยธา
คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร
ปีการศึกษา 2557



ใบรับรองปริญญานิพนธ์

ชื่อหัวข้อโครงการ

การศึกษาประสิทธิภาพในการกำจัดสารเคมีปราบศัตรูพืช
ด้วยกระบวนการคุณชั้บของระบบน้ำสะอาด

ผู้ดำเนินโครงการ

นางสาวนพร อุดาม รหัสนิสิต 54365358

นางสาวสุพิชชา จ้าวหาสม รหัสนิสิต 54365556

นายปุณณพงศ์ พากิม รหัสนิสิต 54365389

ที่ปรึกษาโครงการ

ดร. จิรภัทร อนันต์ภัทรชัย

สาขาวิชา

วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม

ภาควิชา

วิศวกรรมโยธา

ปีการศึกษา

2557

คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเรศวร อนุมัติให้ปริญญานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่ง
ของการศึกษาตามหลักสูตรวิศวกรรมศาสตรบัณฑิต สาขาวิชกรรมสิ่งแวดล้อม

irapet ที่ปรึกษาโครงการ
(ดร. จิรภัทร อนันต์ภัทรชัย)

พงษ์พันธุ์ กรรมการ
(รองศาสตราจารย์ ดร. พวงรัตน์ ชิตวิชยานุกูล)

คงฤทธิ์ กรรมการ
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ดลเดช ตั้งธรรมการพงษ์)

ชื่อหัวข้อโครงการ	การศึกษาประสิทธิภาพในการกำจัดสารเคมีปราบศัตรูพืช ด้วยกระบวนการคุณภาพขั้นของระบบนำ้สะอาด		
ผู้ดำเนินโครงการ	นางสาวนวพร อาดា	รหัสนิสิต 54365358	
	นางสาวสุพิชชา จ้าวหาสน	รหัสนิสิต 54365556	
	นายปุณณพงษ์ พากิม	รหัสนิสิต 54365389	
ที่ปรึกษาโครงการ	ดร.จิรภัทร์ อนันต์ภัทรชัย		
สาขาวิชา	วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม		
ภาควิชา	วิศวกรรมโยธา		
ปีการศึกษา	2557		

บทคัดย่อ

ในงานวิจัยนี้เป็นการศึกษาประสิทธิภาพของกระบวนการคุณภาพขั้นของระบบประปาโดยการใช้ถ่านกัมมันต์และรายເxietyาเป็นสารคุณภาพในการกำจัดสารเคมีปราบศัตรูพืชชนิดพาราควอตในระบบประปา โดยในงานวิจัยนี้ทำการศึกษาพารามิเตอร์ที่ส่งผลต่อประสิทธิภาพในการคุณภาพสารเคมีปราบศัตรูพืช คือ พีเอช ปริมาณของสารคุณภาพ และความเข้มข้นของสารเคมีปราบศัตรูพืชชนิดพาราควอต จากผลการทดลองพบว่า ถ่านกัมมันต์สามารถคุณภาพสารเคมีปราบศัตรูพืชชนิดพาราควอตได้สูงสุด ประมาณร้อยละ 30 ที่พีเอช 9 เมื่อใช้ปริมาณความเข้มข้นของถ่านกัมมันต์ 175.2 มิลลิกรัมต่อลิตร รายເxietyาสามารถลดสารเคมีปราบศัตรูพืชชนิดพาราควอตได้สูงสุดประมาณร้อยละ 20 ที่พีเอช 4 เมื่อใช้ปริมาณความเข้มข้นของรายເxietyา 20.8 มิลลิกรัมต่อลิตร ซึ่งแสดงให้เห็นว่าสารคุณภาพทั้ง 2 ชนิดสามารถคุณภาพสารเคมีปราบศัตรูพืชชนิดพาราควอตได้ไม่นักนัก

Project title	Removal efficiency of pesticides using adsorption process in water treatment		
Name	Mrs. Nawapron Adum	ID. 54365358	
	Mrs. Supitcha Ngaothasom	ID. 54365556	
	Mr. Punyapong Phakim	ID. 54365389	
Project advisor	Dr.Jirapat Ananpattarachai		
Major	Environmental Engineering		
Department	Civil Engineering		
Academic year	2014		

Abstract

In this study, the removal efficiency of pesticides (Paraquat) using activated carbon and greensand as adsorbents in water treatment were investigated. The parameters in this study are pH, adsorbent dosage and Paraquat concentration. Activated carbon 175.2 mg/L cans removal Paraquat up to 30% at pH 9 and greensand 20.8 mg/L cans removal Paraquat up to 20% at pH 4. It was found that both activated carbon and greensand can adsorb Paraquat in a limited amount.

กิตติกรรมประกาศ

ผู้เขียนขอขอบพระคุณ อาจารย์จรรภัทร์ อนันตภัทรชัย อาจารย์ที่ปรึกษางานวิจัย และ รองศาสตราจารย์ ดร.พวงรัตน์ ชิตวิชยานุกูล อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม ซึ่งเคยให้คำปรึกษาในการทำงานวิจัยครั้งนี้ให้สำเร็จลุล่วงไปได้ด้วยดี และยังให้ความรู้ คำปรึกษา แนวคิด ข้อแนะนำเกี่ยวกับการค้นคว้าข้อมูลในการวิเคราะห์ ตลอดจนวิธีการในการแก้ปัญหา แก้ไขข้อบกพร่อง ตลอดจนให้ความช่วยเหลือทางด้านต่าง ๆ และให้กำลังใจในการทำงานมาโดยตลอด

ขอขอบพระคุณ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.ดลเดช ตั้งธรรมการพงษ์ ที่กรุณาเสียสละเวลามาเป็นคณะกรรมการสอบงานวิจัย พร้อมทั้งให้คำแนะนำที่เป็นประโยชน์ และข้อเสนอแนะในการปรับปรุงแก้ไขงานวิจัยนี้

สุดท้ายนี้ขอขอบพระคุณ ภาควิชาวิศวกรรมโยธา และสถานวิจัยเพื่อความเป็นเลิศทางวิชาการ ด้านวิจัยและนวัตกรรมเพื่อสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร ที่อำนวยความสะดวกในด้านห้องปฏิบัติการ และเครื่องมือในงานวิจัย คุณค่าและประโยชน์อันเพิ่มจากการทำงานวิจัยครั้งนี้ คณะผู้จัดทำขออุทิศแด่ผู้มีพระคุณทุกๆ ท่าน

คณะผู้ดำเนินงานวิจัยวิศวกรรม

นางสาวนวพร อادำ

นางสาวสุพิชชา จ้าวทากสม

นายปุญญพงศ์ ผากิม

พฤษภาคม 2557



สารบัญ

	หน้า
ใบรับรองปริญญาในพิมพ์.....	ก
บทคัดย่อภาษาไทย.....	ข
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	ค
กิตติกรรมประกาศ.....	ง
สารบัญ.....	จ
สารบัญตาราง.....	ช
สารบัญรูป.....	ซ
สารบัญสัญลักษณ์และอักษรย่อ.....	ญ
 บทที่ 1 บทนำ.....	 1
1.1 ความเป็นมาและความสำคัญของโครงการ.....	1
1.2 วัตถุประสงค์.....	1
1.3 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับจากการวิจัย.....	1
1.4 ขอบเขตของงานวิจัย.....	1
1.5 ระยะเวลาและแผนการดำเนินงานวิจัย.....	2
 บทที่ 2 ทฤษฎีที่เกี่ยวข้อง.....	 3
2.1 กระบวนการดูดซับ.....	3
2.2 ขั้นตอนการดูดซับ.....	4
2.3 วัสดุดูดซับ.....	5
2.4 ปัจจัยที่มีผลต่อการดูดซับ.....	8
2.4 สารปรานศัตรุพืช.....	9
 บทที่ 3 วิธีดำเนินโครงการ.....	 10
3.1 การทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดสารเคมีปราบศัตรุพืชด้วย กระบวนการดูดซับ.....	10

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
บทที่ 4 ผลการทดลอง.....	14
4.1 การศึกษาประสิทธิภาพการกำจัดสารเคมีปราบศัตรูพืชด้วย กระบวนการดูดซับของระบบน้ำสะอาด.....	14
4.2 การศึกษาประสิทธิภาพในการดูดซับพาราควอตโดยใช้ทรายเชี่ยว.....	15
4.3 การศึกษาประสิทธิภาพในการดูดซับพาราควอตโดยใช้ถ่านกัมมันต์.....	24
4.4 การประเมินภาพรวมผลของประสิทธิภาพกระบวนการดูดซับต่อ ^{ความเข้มข้นของสารเคมีปราบศัตรูพืช.....}	32
บทที่ 5 บทสรุปและข้อเสนอแนะ.....	33
5.1 บทสรุป.....	33
5.2 ข้อเสนอแนะ.....	33
เอกสารอ้างอิง.....	34
ภาคผนวก ก วิธีการทดลองและวิธีการคำนวณ.....	35
ภาคผนวก ข ตารางข้อมูลแสดงผลการทดลอง.....	44
ภาคผนวก ค ภาพประกอบการทำวิจัย.....	57
ประวัติผู้วิจัย.....	62

สารบัญตาราง

ตารางที่	หน้า
ข.1 ช้อมูลการศึกษาประสีทธิภาพในการคูดซับพาราคວตโดยใช้ทรรายเขียว.....	44
การทดลองชุดที่ 1 : หาพีอเขที่เหมาะสมในการคูดซับพาราคວตโดยใช้ทรรายเขียว.....	45
ข.2 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคວต (C/C_0).....	45
ข.3 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของทรรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม).....	45
ข.4 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของทรรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	45
การทดลองชุดที่ 2 : หาปริมาณทรรายเขียวที่เหมาะสมในการคูดซับพาราคວต.....	46
ข.5 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคວต (C/C_0).....	46
ข.6 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของทรรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม).....	47
ข.7 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของทรรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	47
การทดลองชุดที่ 3 : หาความสามารถในการคูดซับของพาราคວต.....	48
ข.8 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคວต (C/C_0).....	48
ข.9 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของทรรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม).....	48
ข.10 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของทรรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	48
ข.11 การศึกษาประสีทธิภาพในการคูดซับพาราคວตโดยใช้ถ่านกัมมันต์.....	49
การทดลองชุดที่ 1 : หาพีอเขที่เหมาะสมในการคูดซับพาราคວตโดยใช้ถ่านกัมมันต์.....	50
ข.12 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคວต (C/C_0).....	50
ข.13 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม).....	50
ข.14 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	51
การทดลองชุดที่ 2 : หาปริมาณถ่านกัมมันต์ที่เหมาะสมในการคูดซับพาราคວต.....	52
ข.15 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคວต (C/C_0).....	52
ข.16 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม).....	53
ข.17 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	54
การทดลองชุดที่ 3 : หาความสามารถในการคูดซับของพาราคວต.....	55
ข.18 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคວต (C/C_0).....	55
ข.19 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม).....	55
ข.20 ปริมาณพาราคວตที่ถูกคูดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	56

สารบัญรูป

รูปที่	หน้า
2.1 กระบวนการคัดซับด้วยถ่านกัมมันต์.....	3
2.2 ลักษณะของถ่านกัมมันต์.....	5
2.3 ลักษณะของทรายเขียว.....	6
2.4 โครงสร้างของพาราควอต.....	7
3.1 การหาRHที่เหมาะสมในการคัดซับ.....	11
3.2 การหาปริมาณของถ่านกัมมันต์ที่คัดซับได้ดีที่สุด.....	12
3.3 การเตรียมน้ำด้วยย่าง.....	12
haftieochที่เหมาะสมในการคัดซับพาราควอตโดยใช้ทรายเขียว.....	15
4.1 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0).....	15
4.2 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม).....	16
4.3 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	17
haftaprimanทรายเขียวที่เหมาะสมในการคัดซับพาราควอต.....	18
4.4 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)	18
4.5 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม)	19
4.6 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	20
haftacomความสามารถในการคัดซับของพาราควอต.....	21
4.7 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)	21
4.8 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม)	22
4.9 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	23
haftieochที่เหมาะสมในการคัดซับพาราควอตโดยใช้ถ่านกัมมันต์.....	24
4.10 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)	24
4.11 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม).....	25
4.12 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	26
haftaprimanถ่านกัมมันต์ที่เหมาะสมในการคัดซับพาราควอต.....	27
4.13 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)	27
4.14 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม).....	28
4.15 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที.....	29
haftacomความสามารถในการคัดซับของพาราควอต.....	30
4.16 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)	30
4.17 ปริมาณพาราควอตที่ถูกคัดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม).....	31

สารบัญรูป(ต่อ)

รูปที่

หน้า

4.18 ปริมาณพาราคาวอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที..... 32



สารบัญสัญลักษณ์และอักษรย่อ

LLE	=	Liquid-Liquid Extraction
PAC	=	Powder Activated Carbon
GS	=	Greensand
PQ	=	Paraquat
pH	=	power of hydrogen of ion concentration
DI	=	Deionized water
CaCl_2	=	Calcium chloride
NaHCO_3	=	Sodium bicarbonate
ppm	=	parts-per million
W_0	=	น้ำด้วยปั่งชนิดที่ 1
W_1	=	น้ำด้วยปั่งชนิดที่ 2
Kaolin clay	=	ดินกาลิน
C/C_0	=	ความเข้มข้นเริ่มต้นของพาราคุตต่อความเข้มข้นเริ่มต้น ของพาราคุตที่เวลาใดๆ
mg/L	=	มิลลิกรัมต่อลิตร
mg	=	มิลลิกรัม
L	=	ลิตร

บทที่ 1

บทนำ

1.1 ความเป็นมาและความสำคัญของโครงการ

ประเทศไทยในจังหวัดน่านส่วนใหญ่จะประกอบอาชีพเกษตรกรรม โดยมักทำการเกษตรบริเวณริมฝั่งแม่น้ำสายต่างๆ ซึ่งอยู่ในคุณน้ำดี แม่น้ำเหล่านี้จะไหลไปรวมกันเป็นแม่น้ำน่าน พืชที่เกษตรกรส่วนใหญ่ในจังหวัดน่านนิยมเพาะปลูก คือ ข้าวโพด กะหล่ำปลี และลิ้นจี่ เป็นต้น ใน การปลูกพืชดังกล่าวส่งผลให้มีการใช้สารปรับศัตรูพืชเพื่อช่วยในการเพิ่มผลผลิตเป็นจำนวนมาก ทำให้สารเคมีต่างๆ อาจไหลลงไปในแหล่งน้ำ ก่อให้เกิดผลกระทบทางสิ่งแวดล้อมและสุขภาพของประชาชนในพื้นที่ได้ โครงการนี้จึงให้ความสนใจการศึกษาประสิทธิภาพของกระบวนการการดูดซับโดยใช้สารดูดซับที่นิยมใช้ในพื้นที่ต่อประสิทธิภาพในการกำจัดสารปรับศัตรูพืช โดยใช้พาราควอทเป็นตัวแทนของสารปรับศัตรูพืช เนื่องจากได้รับความนิยมในการใช้ในพื้นที่

1.2 วัตถุประสงค์

เพื่อศึกษาประสิทธิภาพในการกำจัดสารเคมีปรับศัตรูพืชด้วยกระบวนการการดูดซับโดยใช้ถ่านกัมมันต์และพาราควอท

1.3 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับจากการวิจัย

เพื่อทราบประสิทธิภาพและเงื่อนไขที่เหมาะสมในการนำถ่านกัมมันต์และ/หรือพาราควอทไปใช้ในการกำจัดสารเคมีปรับศัตรูพืชด้วยกระบวนการการดูดซับ

1.4 ขอบเขตของการวิจัย

- 1.4.1. ศึกษาระบบประปาหมู่บ้านของอำเภอภูเพียงและอำเภอสันติสุข จังหวัดน่าน
- 1.4.2. เก็บตัวอย่างน้ำตั้งแต่ก่อนเข้าระบบ ผ่านแต่ละขั้นตอนจนกระทั่งน้ำออกจากระบบ
- 1.4.3. ตรวจสอบประสิทธิภาพกำจัดสารเคมีปรับศัตรูพืชด้วยกระบวนการการดูดซับของระบบน้ำสะอาด

1.5 ระยะเวลาและแผนการดำเนินงานวิจัย

เดือน กิจกรรม	พฤษภาคม 57 1 2 3 4	มิถุนายน 57 1 2 3 4	กรกฎาคม 58 1 2 3 4	กันยายน 58 1 2 3 4	ตุลาคม 58 1 2 3 4	ธันวาคม 58 1 2 3 4	มกราคม 59 1 2 3 4
1. วางแผน โครงการ		[REDACTED]					
2. เก็บข้อมูลทำ โครงการ		[REDACTED]					
3. พัฒนาและ สรุปผลการทดลอง ครั้งที่ 1			[REDACTED]				
4. ศึกษาตื้อๆ และนำเสนอ				[REDACTED]			
5. พัฒนาและ สรุปผลการทดลอง ครั้งที่ 2					[REDACTED]		
6. วิเคราะห์ ผลการทดลอง					[REDACTED]		
7. เสียโนโครงการ				[REDACTED]	[REDACTED]		

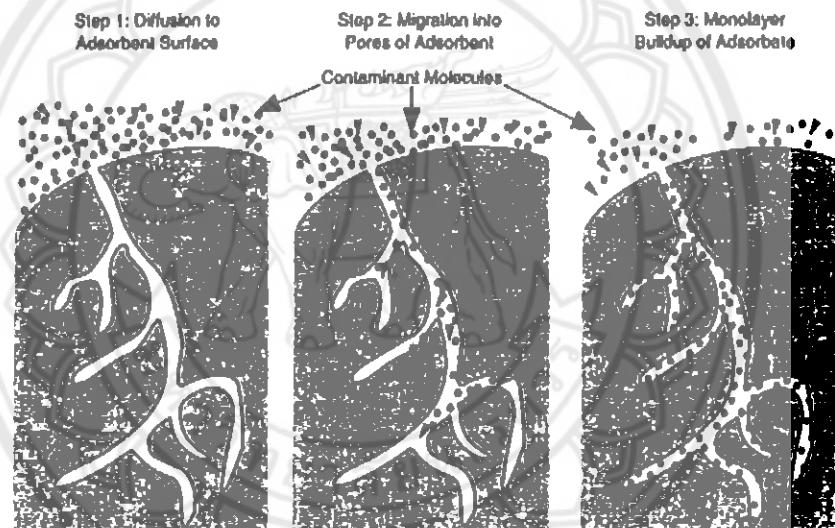
บทที่ 2

ทฤษฎีเกี่ยวข้อง

2.1 กระบวนการดูดซับ (Adsorption Process)

เป็นกระบวนการกำจัดสารบางชนิดออกจากสารละลายโดยอาศัยความสามารถของสารดูดซับ (Adsorbent) เช่น ถ่านกัมมันต์ (Activated Carbon) เป็นวัสดุดูดซับที่ใช้อย่างแพร่หลายในการปรับปรุงคุณภาพน้ำหรืองานประปา เพื่อวัตถุประสงค์ในการกำจัดสารประกอบที่ก่อให้เกิดสี กลิ่น และรสจากน้ำ รวมทั้งงานด้านการบำบัดขั้นสูง ถ่านกัมมันต์จะถูกใช้เพื่อกำจัดสารอินทรีย์ที่เป็นพิษจากน้ำเสียอุตสาหกรรม

ดังรูปที่ 2.1



รูปที่ 2.1 กระบวนการดูดซับด้วยถ่านกัมมันต์

การดูดซับสามารถแบ่งออกเป็น 2 ประเภท คือ

2.1.1 การดูดซับทางกายภาพ (Physical Adsorption)

การดูดซับทางกายภาพเป็นผลมาจากการแรงดึงดูดระหว่างโมเลกุลของตัวถูกละลายและวัสดุดูดซับมีค่ามากกว่าแรงดึงดูดระหว่างโมเลกุลของตัวถูกละลายและตัวทำละลาย ส่งผลให้เกิดการดูดซับบนพื้นผิวของวัสดุดูดซับ ถ่านกัมมันต์มีพื้นที่ผิวเรียบและพื้นที่ผิวด้านนอกมากสำหรับการดูดซับ แต่การดูดซับจะเกิดจากพื้นที่ผิวเรียบมากกว่าเนื่องจากพื้นที่ผิวเรียบมีพื้นที่มากกว่าผิวภายในออก สำหรับถ่านกัมมันต์จะมีอัตราส่วนพื้นที่ผิวต่อหน่วยมาก

2.1.2 การดูดซับทางเคมี (Chemical Adsorption)

การดูดซับทางเคมีเป็นปฏิกิริยาเคมีที่เกิดขึ้นระหว่างของแข็งและตัวถูกละลาย มักเป็นปฏิกิริยาที่ย้อนกลับไม่ได้ มีใช้น้อยในงานวิศวกรรมสิ่งแวดล้อมเมื่อเทียบกับการดูดซับทางกายภาพ

2.2 ขั้นตอนการดูดซับ (Adsorption Steps)

กระบวนการการดูดซับประกอบด้วย 4 ขั้นตอน คือ

2.2.1 การเคลื่อนที่ในสารละลาย (Bulk Solution Transport)

เป็นการเคลื่อนที่ของสารอินทรีย์ที่จะถูกดูดซับผ่านของเหลว เข้าสู่เขตฟิล์มจริงตรึง (Fix Film) ของของเหลวที่ห่อหุ้มวัสดุดูดซับ ซึ่งเกิดจากการพา (Advection) และการแพร่ (Dispersion) เป็นหลัก

2.2.2 การแพร่ผ่านฟิล์ม (Film Diffusion Transport)

เป็นการเคลื่อนที่โดยการแพร่ของสารอินทรีย์ผ่านชั้นฟิล์มของเหลวนิ่ง (Stagnant Liquid Film) เพื่อเข้าสู่รูพrun ของวัสดุดูดซับ

2.2.3 การเคลื่อนที่เข้ารูพrun (Pore Transport)

เป็นการเคลื่อนที่ของสารที่จะถูกดูดซับผ่านรูพrun จากการแพร่ของโมเลกุลผ่านของเหลวในรู และ/หรือการแพร่บนผิวของวัสดุดูดซับ

2.2.4 การดูดซับ (Sorption)

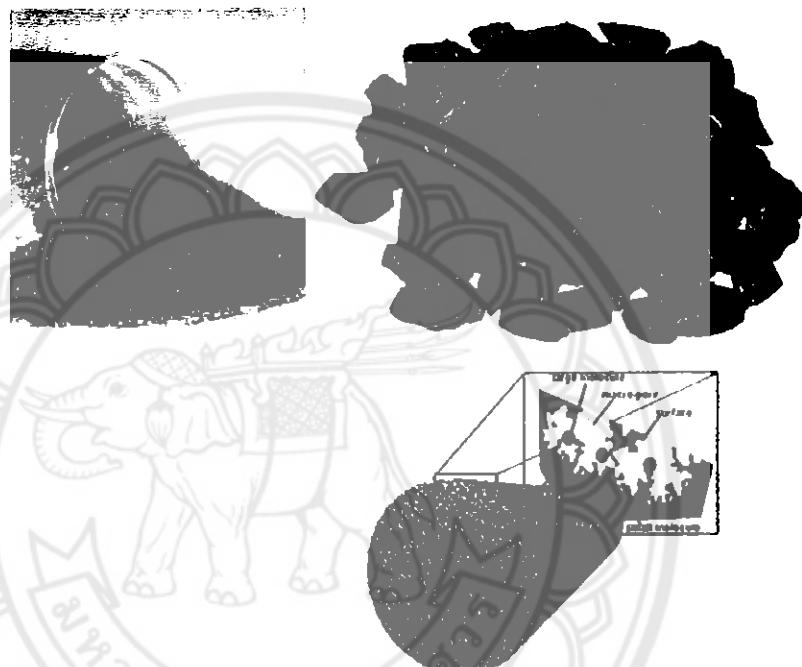
เป็นขั้นตอนที่เกิดการดูดกันของสารที่จะถูกดูดซับบนพื้นผิวของวัสดุดูดซับ

กระบวนการการดูดซับจะเกิดขึ้นบนพื้นผิวและรูพrunภายในโครงสร้างของวัสดุดูดซับ ทั้ง Macropores (>25 nm), Mesopore (1-25 nm) , Micropores (<1 nm) และ Submicropores ขณะที่พื้นที่ผิวของ Macropores และ Mesopores จะมีพื้นที่ผิวน้อยกว่ารูพrunที่เล็กกว่า Micropores มาก

2.3 วัสดุดูดซับ (Adsorbent)

มีหลายชนิด ประกอบด้วย ถ่านกัมมันต์ สารโพลิเมอร์สังเคราะห์และวัสดุดูดซับจากชิลิกา แม้ว่าในงานด้านวิศวกรรมสิ่งแวดล้อมอาจมีการใช้วัสดุประเภทสารโพลิเมอร์สังเคราะห์และวัสดุดูดซับจากชิลิกาบ้างเพื่อการบำบัดน้ำเสีย แต่มักมีราคาแพง ถ่านกัมมันต์จึงถูกใช้แพร่หลายมากกว่าทั้ง การปรับปรุงคุณภาพน้ำและการบำบัดน้ำเสีย

2.3.1 ถ่านกัมมันต์ สามารถผลิตจากวัสดุธรรมชาติหลายชนิด ได้แก่ ไม้ ขี้เลื่อย เมล็ดผลไม้ กล้วย พร้าว ถ่านหิน และกาบปูโดยเรียบ ดังรูปที่ 2.2



รูปที่ 2.2 ลักษณะของถ่านหินกัมมันต์

2.3.1.1 กระบวนการสังเคราะห์ถ่านกัมมันต์ประกอบด้วย 2 ขั้นตอน คือ

1. Carbonization เพื่อกำจัดสารไฮโดรคาร์บอนออกไปที่อุณหภูมิ ประมาณ 700 องศาเซลเซียส ภายใต้สภาวะที่ขาดแคลนออกซิเจน โดยการเผาด้วยกระบวนการ Pyrolysis Process

2. Activation ด้วยอากาศร้อน ไอน้ำ หรือ กําชคาร์บอนไดออกไซด์ ที่ อุณหภูมิ 800-900 องศาเซลเซียส เพื่อออกซิเดชันจากขั้นตอนแรกให้เกิดรูพรุนจำนวนมาก โดย วัสดุที่ใช้ในการผลิตและกรรมวิธีการผลิตที่มีผลต่อความพรุน การกระจายของรูพรุนในเนื้อถ่าน และ ความสามารถในการพื้นสภาพของถ่านกัมมันต์

ซึ่งหลังจากที่ผ่านขั้นตอนทั้งสองแล้วจะทำการคัดแยกตามขนาดและ ความสามารถในการดูดซับ (Adsorption Capacity) ซึ่งอาจแบ่งเป็น 2 ประเภท ได้แก่ ถ่านกัมมันต์แบบผงและถ่านกัมมันต์แบบเกล็ด

2.3.1.2 ประโยชน์ของถ่านกัมมันต์

ถ่านกัมมันต์ถูกใช้ประโยชน์เพื่อวัตถุประสงค์ต่างๆ สามารถทำจัดได้ทั้งสารอินทรีย์และสารอนินทรีย์บางชนิด ถ่านกัมมันต์มีความสามารถในการดูดซับสารอินทรีย์ น้ำหนักไม่เลกุลต่ำที่มีข้าวได้เม็ดเด่นัก

1. กำจัดสารที่ก่อให้เกิด สี กลิ่นและรสในน้ำจากสารอินทรีย์ เช่น กรดไขมีนิก
2. กำจัดคลอรีนที่ตกค้างในน้ำ กรณีที่ทำการเติมแบบเฉียบพลันเพื่อการฆ่าเชื้อโรค
3. กำจัดโลหะหนัก ซึ่งมีประสิทธิภาพในการกำจัดproto เเงิน ตะกั่ว และทองแดง
4. กำจัดสารปราบศัตรูพืช เช่น DDT
5. กำจัดสารซักฟอกและสารประกอบฟินอล
6. กำจัดสารประกอบไฮโดรคาร์บอนโดยเฉพาะในกลุ่มแบบลูกโซ่อิมตัว

สำหรับระบบผลิตน้ำประปาที่เพื่อกำจัดสี กลิ่นและรสเป็นหลัก ซึ่งอาจมีที่มาจากการหล่ายเหลืองทั้งตามธรรมชาติและการปนเปื้อนของน้ำดิบ จากโรงงานอุตสาหกรรมและเกษตรกรรม

2.3.2. ทรายเขียว (Greensand) Manganese Greensand เป็นสารที่ทำมาจาก Gluconite Greensand ในสมัยแรกจะนำ Greensand (ทรายเขียว) มาทำปฏิกิริยา กับแมงกานีส คลอไรด์ เพื่อเปลี่ยนทรายเขียวให้เป็นแมงกานีสกรีนแซนด์ จากนั้นจึงทำปฏิกิริยา กับโพแทสเซียม เปอร์เมงกานेट ซึ่งจะทำให้เกิดออกไซด์ของแมงกานีสเคลือบอยู่บนผิวของเม็ดทรายเขียว



รูปที่ 2.3 ลักษณะของทรายเขียว

2.3.2.1. Manganese Greensand แบ่งออกเป็น 2 ประเภท คือ

ประเภทที่ 1 วัสดุประเทกซีโอໄලต์ (Zeolite) เป็นวัสดุที่ทำมาจากการเผาตัวของ Feldspar และ Feldspathoid ให้ความร้อนเข้าไปในอุปกรณ์叫做 Zeolite Crystals ซึ่งในอดีตนำมาใช้กำจัดความกระด้างในน้ำปัจจุบันนำมาเคลือบด้วยแมลงกานีสออกไซด์โดยวิธีทางเคมีเพื่อใช้ในการกำจัดแมลงกานีสเรียกว่า แมลงกานีสโซ่อิโอลิต (Manganese Zeolite)

ประเภทที่ 2 วัสดุประเทกทราย (Sand) ทำจากหินธรรมชาติคัดขนาดแล้วนำมาเคลือบด้วยแมลงกานีสออกไซด์โดยวิธีทางเคมี ประวัตศาสตร์เริ่มน้ำมาใช้ในการกำจัดเหล็กและแมลงกานีส ตั้งแต่ ปีค.ศ.1950 ในประเทศสหรัฐอเมริกาในชื่อ “New Jersey Greensand”

ต่อมาได้รับการพิสูจน์ว่าเป็นชนิดเดียวกับแร่ “Glaconite” โดยการนำแร่ที่เกิดจากธรรมชาติตามผ่านกระบวนการคัดแยกขนาดของสารกรอง ให้ได้ขนาด 18×60 mesh จันไดขนาด (Effective Size) ประมาณ 0.3 ถึง 0.35 มิลลิเมตร และให้ค่าสัมประสิทธิ์ความสมมาตร (Uniformity Coefficient) น้อยกว่าหรือเท่ากับ 1.6 ซึ่งเป็นคุณลักษณะที่ดีที่สุดของสารกรอง แร่กลูโคไนต์(Glaconite) เมื่อนำมาเคลือบด้วยแมลงกานีสออกไซด์(Manganese Oxide) และทำให้อยู่ตัว (Stabilization) เรียกว่า “Manganese Greensand” การเคลือบด้วยสารดังกล่าวทำให้กลูโคไนต์เป็นสารกรองที่สามารถเกิดปฏิกิริยา Oxidation-Reduction ซึ่งสามารถกำจัดเหล็ก แมลงกานีส และไฮโดรเจนซัลไฟด์(Hydrogen Sulfide) ที่มีปริมาณน้อยๆได้

2.3.2.2 ประโยชน์ของสารกรองแมลงกานีส (Greensand) หรือทรายเขียว

1. มีความสามารถในการกรองน้ำที่มีค่าเหล็กและแมลงกานีสอย่างมีประสิทธิภาพ
2. คุณสมบัติเด่น ในการกำจัดเหล็กและ แมลงกานีสได้ดี
3. ทนต่อการเสียดสี และการสึกกร่อน ทำให้มีอายุการใช้งานนานลักษณะ การกรองด้วยทรายเขียว(Green Sand) ชุบด้วย Manganese Sulfate และด่างทับทิม การฟื้นฟูประสิทธิภาพ(regeneration)สามารถทำได้ด้วยด่างทับทิม
4. เป็นสารกรองที่ผลิตจากหินธรรมชาติคัดขนาด ที่ถูกเคลือบด้วยสาร Manganese Oxide ที่มีคุณสมบัติ Oxidation สารเหล็กที่ปะปนอยู่ในน้ำให้เปลี่ยนรูปเป็นสนิมเหล็ก เพื่อถูกกรองออกจากน้ำอีกครั้งในขั้นตอนต่อไป สารกรองมีสีน้ำตาล ใช้ด่างทับทิมเป็นสารฟื้นฟูสภาพ

2.4 ปัจจัยที่มีผลต่อการดูดซับ

2.4.1 สภาพการทำงาน

ความบันปวน ที่เกิดจากอัตราเร็วในการดูดซับขึ้นอยู่กับการแพร่ผ่านฟิล์ม และการเคลื่อนที่เข้าสู่รูพุน ความบันปวนจะมีผลต่อความหนาของฟิล์มน้ำที่ห่อหุ้มถ่านก้มมันต์และความหนาของฟิล์มน้ำผลต่อความยากง่ายในการแพร่ของสารที่ถูกดูดซับ

พื้นที่ของสารละลาย มีผลต่อความสามารถในการแตกตัวของสารต่างๆ ในน้ำและมีผลต่อการดูดซับ

อุณหภูมิ มีผลต่ออัตราเร็วและความสามารถในการดูดซับของวัสดุดูดซับ อุณหภูมิเพิ่มขึ้นทำให้อัตราสูงขึ้น แต่ความสามารถในการดูดซับลดลง

2.4.2 สมบัติของถ่านก้มมันต์ที่สำคัญ คือ ขนาดและพื้นที่ผิวของถ่านก้มมันต์ ถ้าขนาดเล็กจะมีพื้นที่ผิวมากกว่า มีอัตราเร็วในการดูดซับสูง ส่วนพื้นที่ผิวมีผลต่อการดูดซับ ถ้าพื้นที่ผิวมากความสามารถในการดูดซับมากเช่นกัน

2.4.3 สมบัติของสารที่ถูกดูดซับ ได้แก่ ขนาดโมเลกุล การดูดติดผิวจะดูดติดผิวได้ดีที่สุดก็ต่อเมื่อสารที่ถูกดูดซับเข้าสู่รูพุนของถ่านก้มมันต์ได้

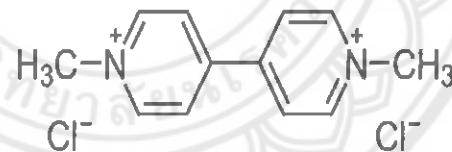
2.5 สารปราบศัตรูพืช

สารปราบศัตรูพืช คือ สารเคมีสังเคราะห์ที่มีวัตถุประสงค์ในการกำจัด ขับไล่ หรือหยุดยั้งการเจริญเติบโตของศัตรูพืช ไม่ว่าจะเป็นแมลง วัชพืช โรคพืช หรือสิ่งที่จะทำลายให้พืชผลเกิดความเสียหาย สารปราบศัตรูพืชเป็นสารเคมีอันตรายทั้งต่อสุขภาพและสิ่งแวดล้อม ต้องมีการใช้อย่างระมัดระวัง เพราะในปริมาณน้อยนิดสารเคมีเหล่านี้ก็สามารถทำให้เกิดอาการพิษต่างๆ หรือแม้แต่การเสียชีวิตได้

2.5.1 พาราควอต (Paraquat)

พาราควอต (Paraquat) เป็นวัตถุมีพิษทางการเกษตรที่ใช้ในการกำจัดวัชพืช ใช้สำหรับกำจัดวัชพืชที่ขึ้นในบริเวณสวนผลไม้ พาราควอตเป็นอันตรายในอาหารประเทอันตรายทางเคมี เมื่อเข้าสู่ร่างกายจะออกฤทธิ์ทำลายอวัยวะต่าง ๆ ของร่างกายทำให้เกิดอาการไตอักเสบ ตับอักเสบ และปอดอักเสบ เป็นต้น

พาราควอต เป็นพิษอย่างร้ายแรงถ้าถูกกลืนกินเข้าไป ขนาดปริมาณของพาราควอต เข้มข้น 20% จำนวน 1 อีก อาจทำให้เสียชีวิตจากการที่ปอดถูกทำลายโดยเกิดพังผืดขึ้นในเนื้อปอด ภายในเวลา 2 สัปดาห์ ถ้ากลืนพาราควอตเข้าไปในปริมาณมากจะเสียชีวิตภายใน 12 ชั่วโมง ผิวนังที่สัมผัสสารเป็นเวลานานและจำนวนมากจะเกิดอันตรายขึ้นได้โดยเฉพาะเด็กๆ การหายใจเออละของของพาราควอตเข้าสู่ระบบทางเดินหายใจเนื่องจากการฉีดพ่นกำจัดวัชพืชจะทำให้เกิดอาการระคายเคืองในจมูก ในลำคอ และมีเลือดกำเดาในล



รูปที่ 2.4 โครงสร้างของพาราควอต (Paraquat)

บทที่ 3

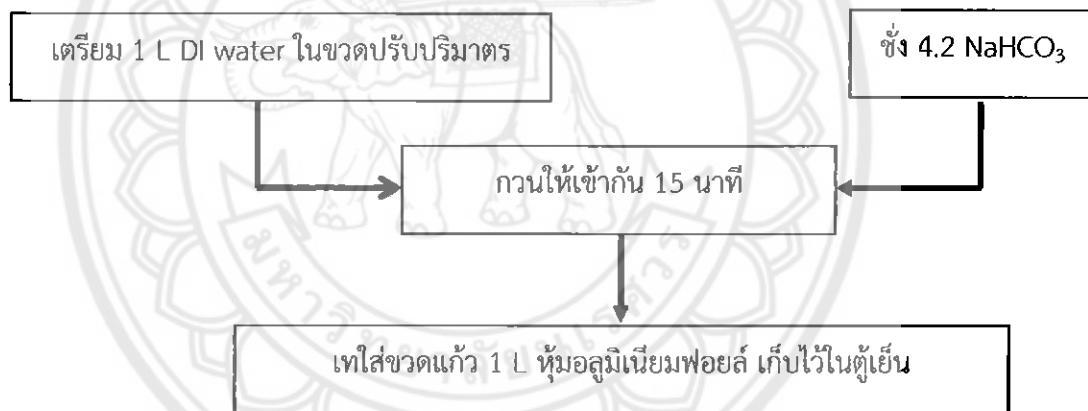
วิธีดำเนินโครงการ

3.1 การทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดสารเคมีปราบศัตรูพืชด้วยกระบวนการดูดซับ

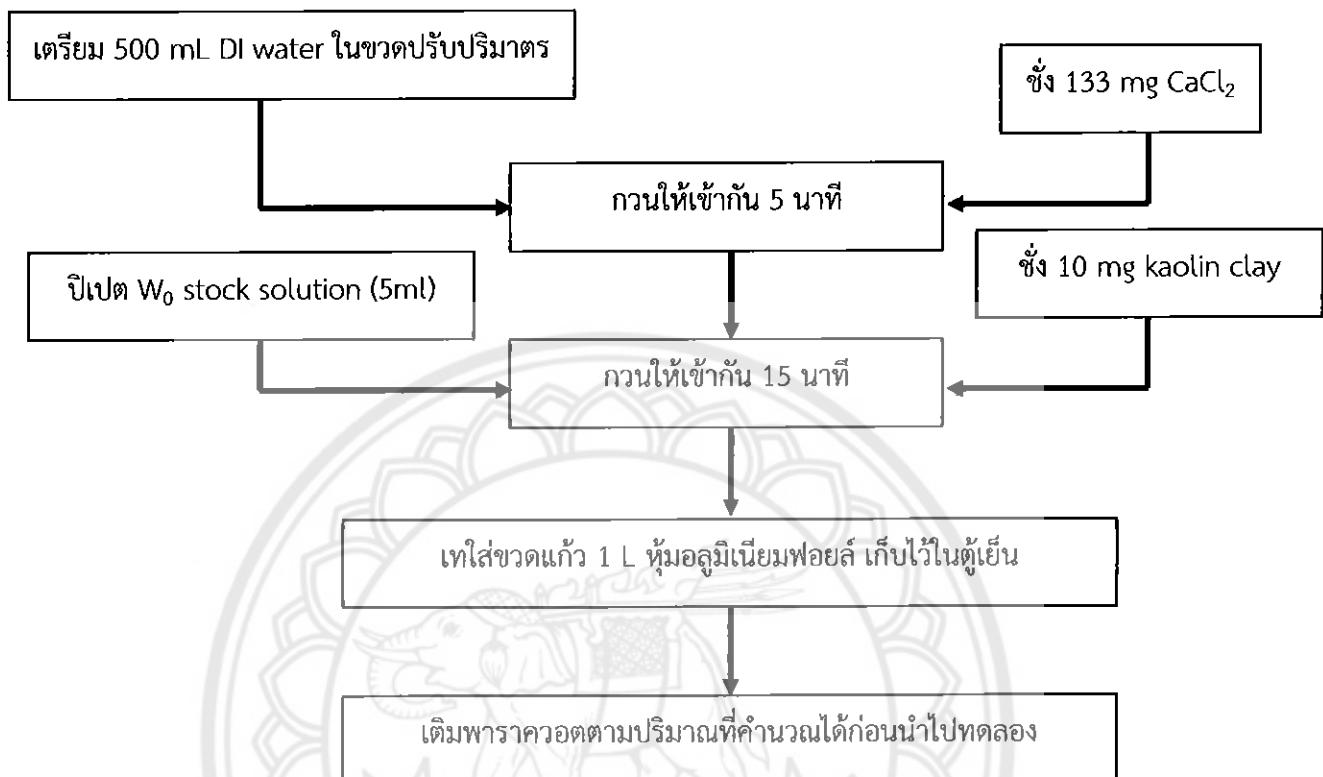
3.1.1 การทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัด พาราควอต (Paraquat)

3.1.1.1 วิธีการทดลองโดยใช้สารดูดซับ Powder Activated Carbon (PAC) หรือถ่านกันมันต์

1. เตรียมสารเคมีปราบศัตรูพืช (พาราควอต) 5000 ppm / 1 L
2. หากราฟมาตรฐาน (Standard Curve) ของพาราควอต (Paraquat)
3. เตรียม W_0 Stock

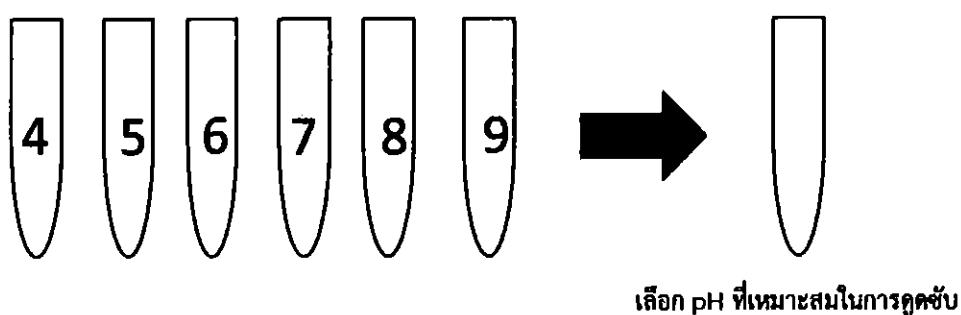


4. เตรียมน้ำตัวอย่าง (W_1) จากอัตราส่วนต่อไปนี้ DI 1L + 20 mg Kaolin clay + CaCl_2



5. การหา pH (4,5,6,7,8,9) ที่เหมาะสมในการดูดซับ ดังรูปที่ 3.1

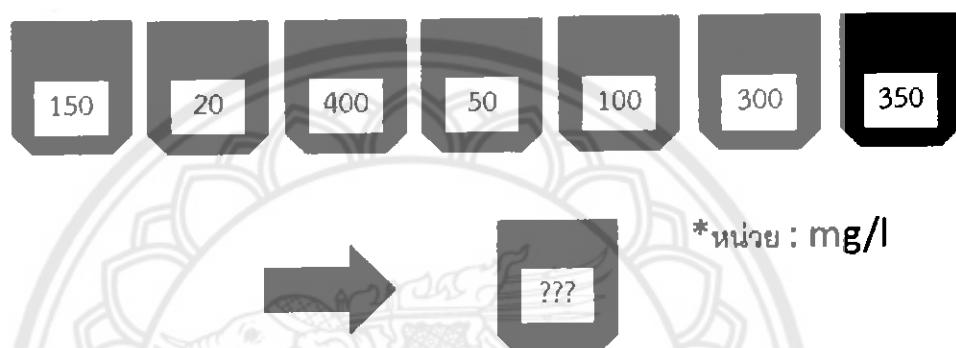
- นำน้ำตัวอย่าง(W_1) มาปรับ pH โดยใช้ โซเดียมไฮดรอกไซด์(NaOH) และกรดไฮโดรคลอริก (HCl)
- เติม PAC ปริมาณ 150 mg/l
- เก็บตัวอย่างตามเวลาดังนี้ 0,5,10,20,30,45,60 นาที



รูปที่ 3.1 การหา pH ที่เหมาะสมในการดูดซับ

6. การหาปริมาณของ PAC ที่ดูดซึบได้ดีที่สุด ดังรูปที่ 3.2

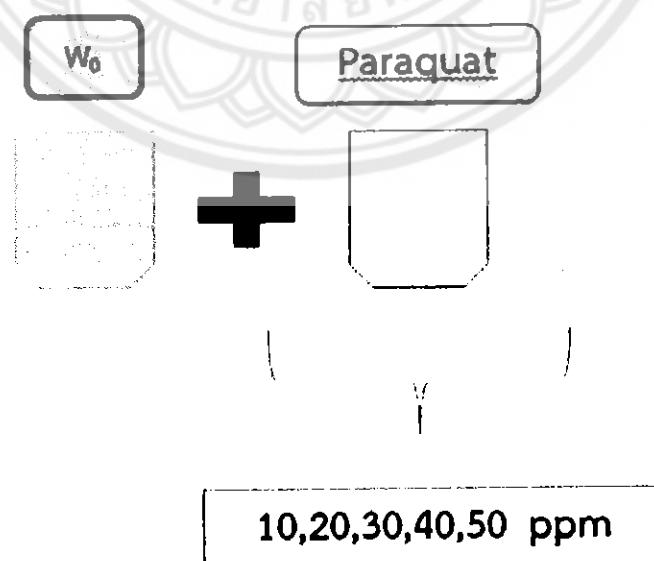
- เตรียมน้ำ จากอัตราส่วนต่อไปนี้ น้ำตัวอย่าง (w_1) + Paraquat 50 ppm
- ปรับ pH ให้เป็นจํา 5 จำนวน 7 บีกเกอร์
- เติม PAC ในปริมาณ 20,50,100,150,300,350,400 mg/l ลงในบีกเกอร์
- เก็บตัวอย่างตามเวลาดังนี้ 0,5,10,20,30,45,60 นาที



รูปที่ 3.2 การหาปริมาณของ ถ่านกัมมันต์ ที่ดูดซึบได้ดีที่สุด

7. การหาประสิทธิภาพในการกำจัดพาราควอต (Paraquat)

- เตรียมน้ำ จาก อัตราส่วนต่อไปนี้ W_1 + Paraquat (10,20,30,40,50 ppm) ดังรูปที่ 3.3



รูปที่ 3.3 การเตรียมน้ำตัวอย่าง

- ปรับ pH ให้เหมาะสมดังที่หาได้จากข้อ 5
- เติม PAC ในปริมาณที่เหมาะสมที่หาได้จากข้อ 6
- เก็บตัวอย่างน้ำ ที่ 0,5,10,20,30,45,60 min

3.1.1.2 วิธีการทดลองโดยใช้ สารดูดซับแมงกานีสไดออกไซด์ (MnO_2) หรือ ทรัพย์เขียว

1. วิธีการทดลองเหมือนกับการทดลอง 3.1.1.1 โดยใช้ ทรัพย์เขียว แทน ถ่านกัมมันต์
หมายเหตุ : - หาที่ปริมาณ 150 มิลลิกรัมต่อลิตร ก่อน
- หาที่ปริมาณ 20 และ 400 มิลลิกรัมต่อลิตร (ดูความห่าง ของช่อง ถ้าห่างน้อยเกินไปให้ เพิ่มช่วง)



บทที่ 4

ผลการทดลอง

4.1 การศึกษาประสิทธิภาพในการกำจัดสารเคมีปราบศัตรูพืชด้วยกระบวนการดูดซับของระบบน้ำสะอาด

เนื่องจากระบบประปาเป็นระบบที่ออกแบบมาเพื่อบำบัดน้ำที่มาจากแหล่งน้ำในธรรมชาติได้แก่น้ำใต้ดิน และน้ำผิวดิน ซึ่งประกอบไปด้วย ตะกอนดิน แร่ธาตุต่างๆ แต่สำหรับสารเคมีปราบศัตรูพืชนั้นเป็นสารเคมีที่มีการสังเคราะห์ขึ้นเพื่อประโยชน์ทางการเกษตร เมื่อปนเปื้อนสู่แหล่งน้ำและเข้าสู่ระบบประปามาแล้วไม่สามารถกำจัดออกได้ เนื่องด้วยระบบประปามิได้ออกแบบมาเพื่อรับรองรับสารเคมีปราบศัตรูพืช ทำให้น้ำหลังจากการบำบัดอาจมีการปนเปื้อนของสารเคมีปราบศัตรูพืช

ระบบประปามีบ้านของจังหวัดน่านนั้นเป็นระบบประปายที่ใช้กันโดยทั่วไป จึงมีประสิทธิภาพในการบำบัด ตะกอนดิน และแร่ธาตุในธรรมชาติเท่านั้น สำหรับแหล่งน้ำภายในจังหวัดน่านนั้น มีการปนเปื้อนของสารเคมีปราบศัตรูพืช ระบบประปายที่มีอยู่ไม่สามารถบำบัดสารเคมีปราบศัตรูพืชได้ จึงอาจจะทำให้ชาวบ้านที่ใช้น้ำจากระบบประปามีบริโภคน้ำที่มีการปนเปื้อนของสารเคมีปราบศัตรูพืชตามไปด้วย

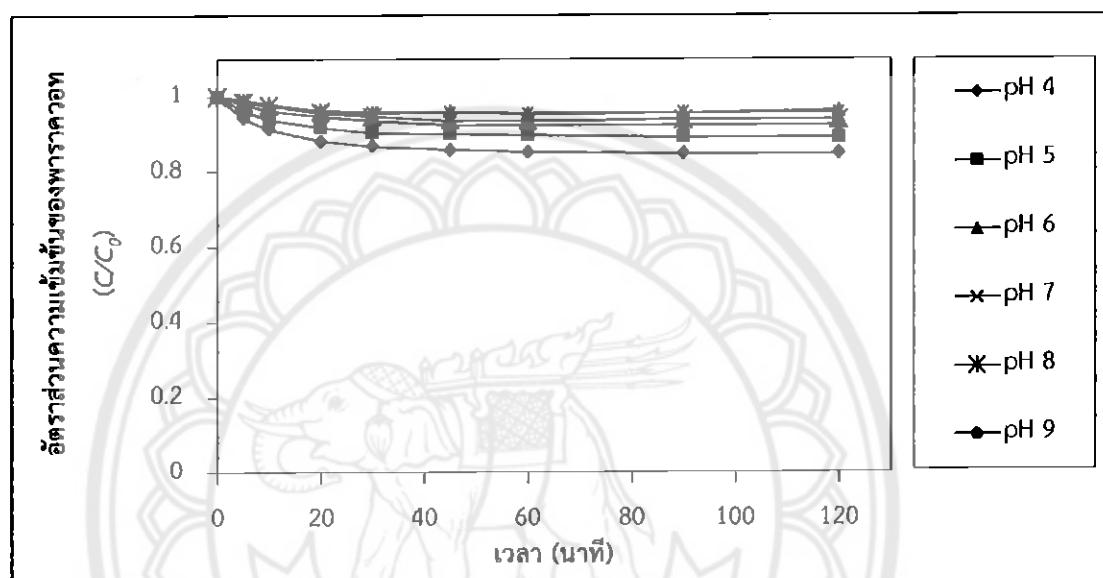
ในงานวิจัยนี้จึงมุ่งเน้นศึกษาระบวนการดูดซับในระบบประปายโดยใช้ถ่านกัมมันต์และรายເຢິວເປັນສາດຸດຊັບ

4.2 การศึกษาประสิทธิภาพในการดูดซับพาราค沃ตโดยใช้ทรายเขียว

4.2.1 หาพีอีชที่เหมาะสมในการดูดซับพาราค沃ตโดยใช้ทรายเขียว

พีอีชมีผลต่อความสามารถในการดูดซับของตัวดูดซับ ซึ่งจะมีผลต่อ ไอโซเทอมด้วยและมีผลต่อประจุของตัวถูกดูดซับ จึงต้องหาค่าพีอีชที่เหมาะสมเพื่อให้ทั้งตัวดูดซับและตัวถูกดูดซับมั่นเกิดปฏิกิริยาในการดูดซับ

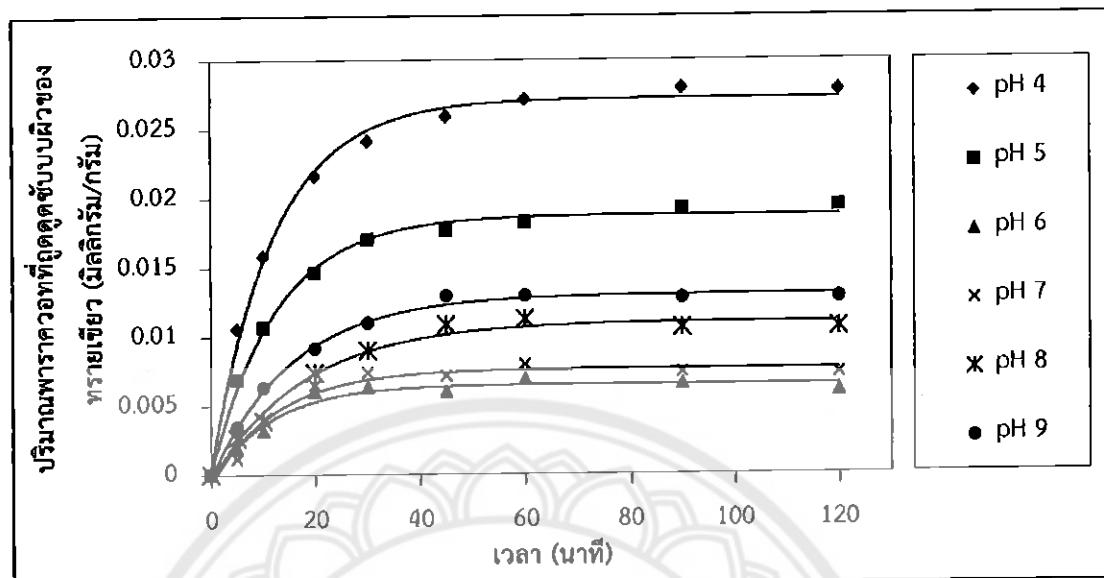
- อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราค沃ต (C/C_0)



รูปที่ 4.1 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราค沃ต (C/C_0)

จากรูปที่ 4.1 แสดงให้เห็นว่า พีอีช 4 มีอัตราส่วนความเข้มข้นพาราค沃ตในน้ำลดลงมากที่สุดประมาณร้อยละ 20 และพีอีช 8 มีอัตราส่วนความเข้มข้นพาราค沃ตในน้ำลดลงน้อยที่สุดประมาณร้อยละ 5 เมื่อเทียบกับพีอีช 5 6 7 และ 9

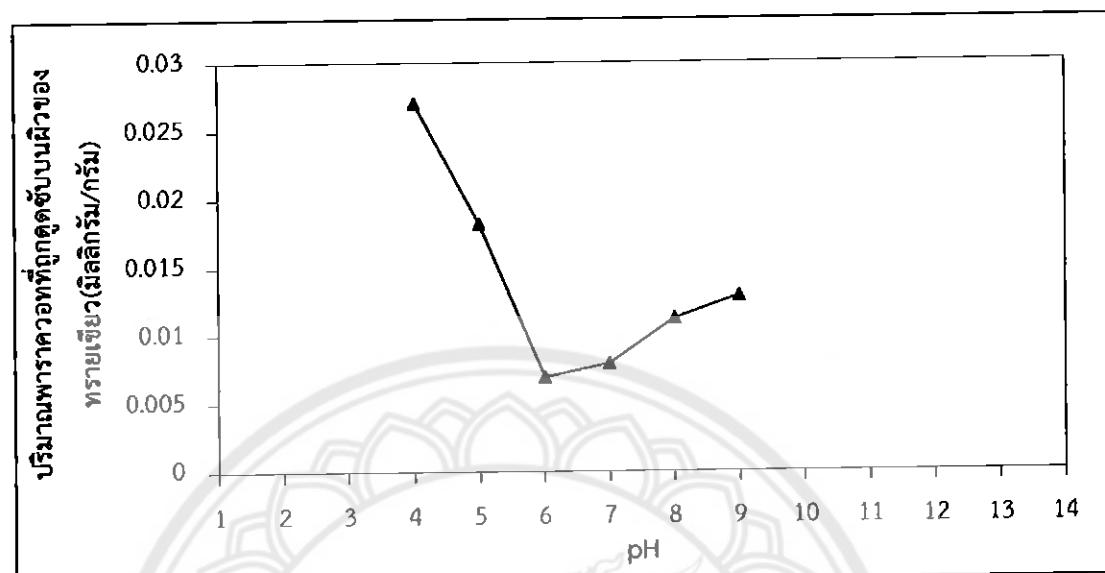
- ปริมาณพาราค沃ตที่ถูกดูดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม)



รูปที่ 4.2 ปริมาณพาราค沃ตที่ถูกดูดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม)

จากรูปที่ 4.2 แสดงให้เห็นว่า พีอีช 4 มีปริมาณพาราค沃ตที่ถูกดูดซับบนผิวของทรายเขียวมากที่สุด ซึ่งดูดซับพาราค沃ตประมาณ 0.027 มิลลิกรัมต่อกรัม ในช่วงเวลา 0-45 นาทีแรก และหลังจาก 45 นาที การดูดซับเข้าสู่สภาวะสมดุล เมื่อเทียบกับพีอีช 5 6 7 8 และ 9 พีอีช 4 ดูดซับได้ดีที่สุด เพราะโครงสร้างของทรายเขียวเป็นสารออกซิไดซ์ที่มีประจุเป็นบวก จึงเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชันกับพาราค沃ตที่มีประจุเป็นลบ ส่งผลให้พีอีช 4 เป็นพีอีชที่เหมาะสมในการดูดซับพาราค沃ตโดยใช้ทรายเขียว

- ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที



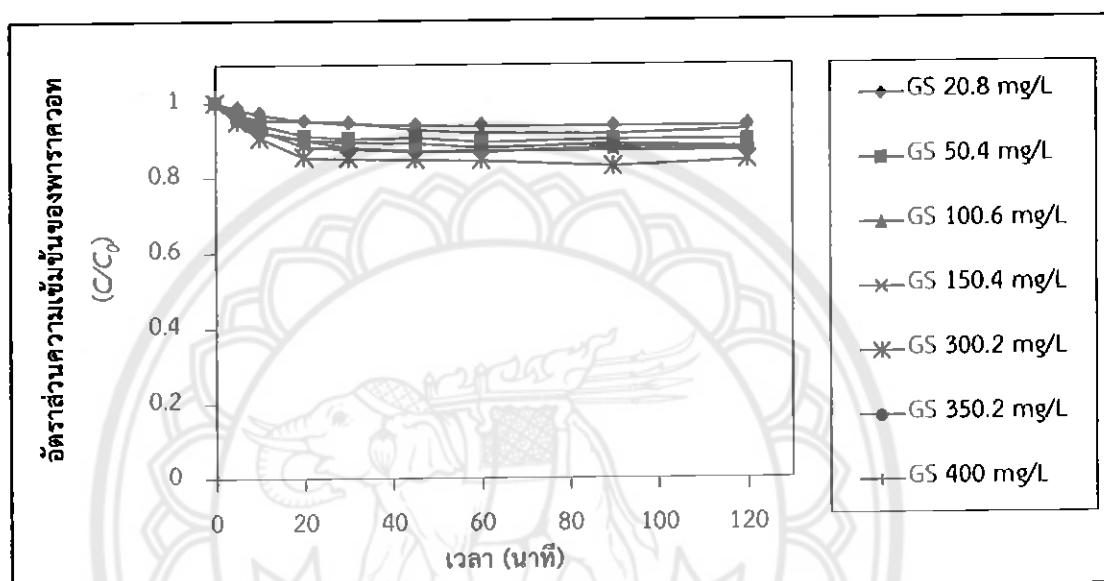
รูปที่ 4.3 ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

จากรูปที่ 4.3 แสดงให้เห็นว่าที่ pH 4 มีปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียวมากที่สุด และ pH 6 มีปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียวน้อยที่สุด เมื่อเทียบกับ pH 5 7 8 และ 9

4.2.2 หาปริมาณทรัยเขียวที่เหมาะสมในการดูดซับพาราค沃ต

การปรับปริมาณของทรัยเขียวเพื่อที่จะหาปริมาณของสารที่จะใช้ให้เหมาะสมนั้นต้องหาปริมาณที่สามารถบำบัดพาราค沃ตได้ดีที่สุดไม่ใช่ว่าใช้มากจะดีที่สุด เพราะอาจมีการแยกกันทำปฏิกิริยาหรือขัดขวางการทำงานกันเองได้

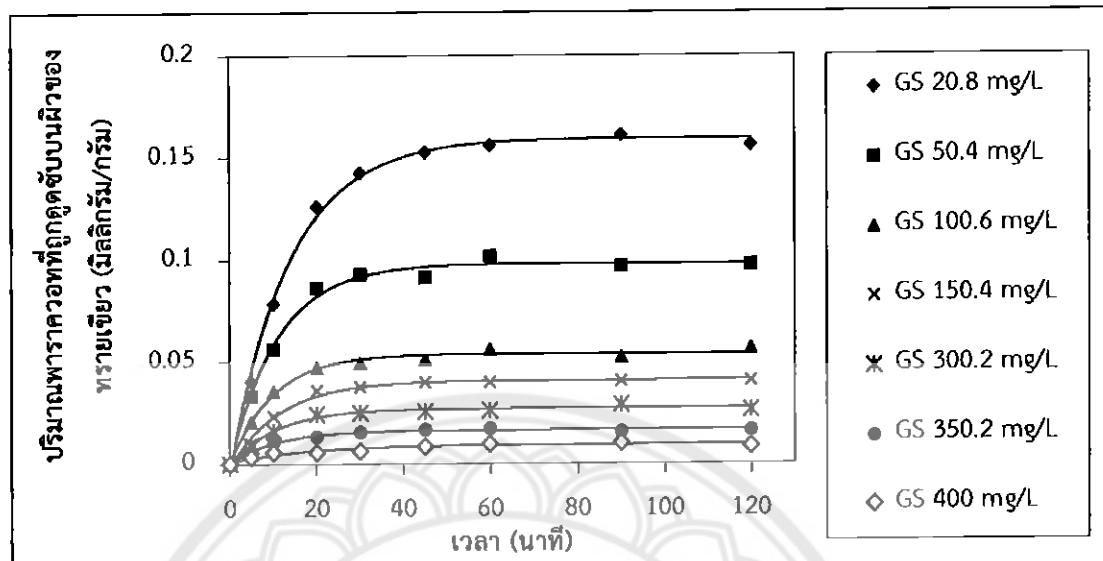
- อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราค沃ต (C/C_0)



รูปที่ 4.4 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราค沃ต (C/C_0)

จากรูปที่ 4.4 แสดงให้เห็นว่า ปริมาณทรัยเขียว 300.2 มิลลิกรัมต่อลิตร ส่งผลให้อัตราส่วนความเข้มข้นพาราค沃ตในน้ำลดลงมากที่สุด ประมาณร้อยละ 20 และ ปริมาณทรัยเขียว 20.8 มิลลิกรัมต่อลิตร ส่งผลให้อัตราส่วนความเข้มข้นพาราค沃ตในน้ำลดลงน้อยที่สุด ประมาณร้อยละ 5 เมื่อเทียบกับปริมาณทรัยเขียวอื่นๆ ดังนี้ 50.4, 100.6, 150.4, 350.2, 400 มิลลิกรัมต่อลิตร

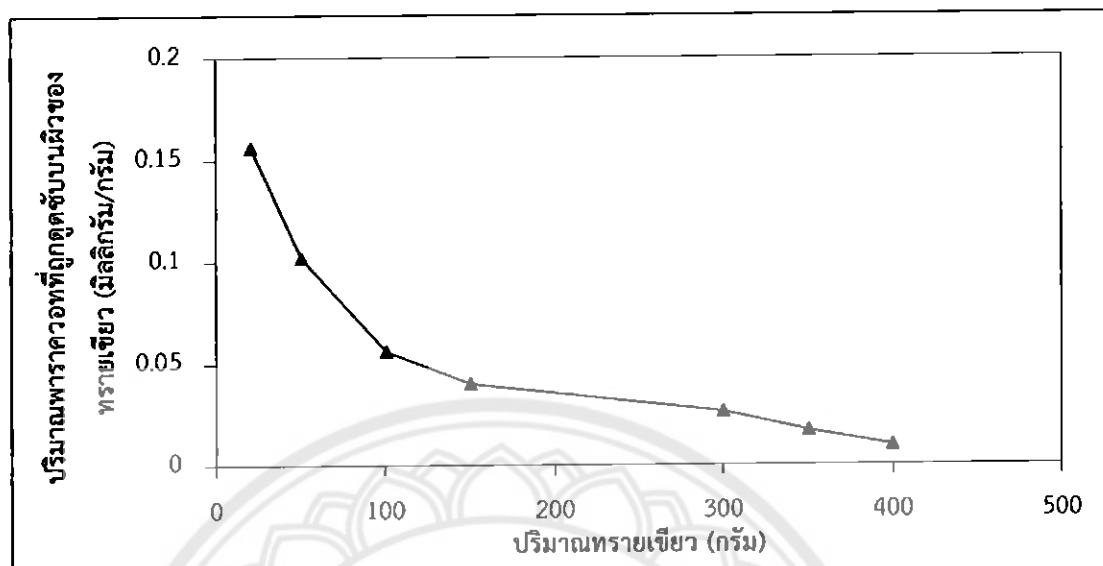
- ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม)



รูปที่ 4.5 ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม)

จากรูปที่ 4.5 แสดงให้เห็นว่า ปริมาณทรายเขียว 20.8 มิลลิกรัมต่อลิตร ส่งผลให้ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียวมากที่สุด ซึ่งดูดซึบพาราคาอตประมาณ 0.157 มิลลิกรัมต่อกิโลกรัม ในช่วงเวลา 0-45 นาทีแรก และหลังจาก 45 นาที การดูดซึบเข้าสู่สภาวะสมดุล เมื่อเทียบกับปริมาณทรายเขียวดังนี้ 50.4, 100.6, 150.4, 300.2, 350.2, 400 มิลลิกรัมต่อลิตร ปริมาณทรายเขียว 20.8 มิลลิกรัมต่อลิตร จึงเป็นปริมาณที่เหมาะสมในการดูดซึบพาราคาอตโดยใช้ทรายเขียว

- ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที



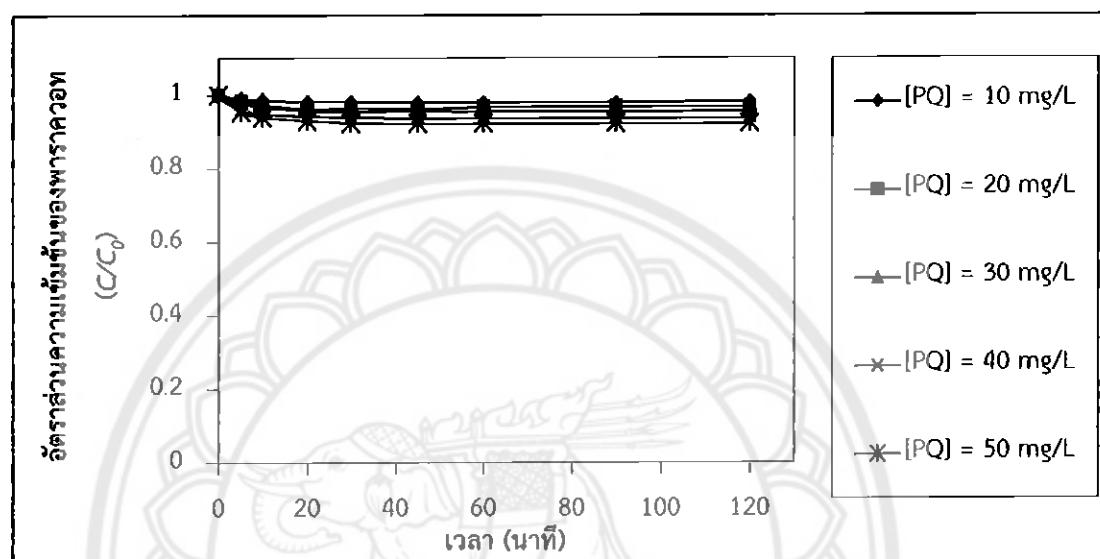
รูปที่ 4.6 ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซับบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

จากรูปที่ 4.6 แสดงให้เห็นว่าที่ ปริมาณทรายเขียว 20.8 มิลลิกรัมต่อลิตร ส่งผลให้ ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซับบนผิวของทรายเขียวมีปริมาณมากที่สุด และ ปริมาณทรายเขียว 400 มิลลิกรัมต่อลิตร ส่งผลให้ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซับบนผิวของทรายเขียน้อยที่สุด เมื่อเทียบกับ ปริมาณทรายเขียวดังนี้ 50.4, 100.6, 150.4, 300.2, 350.2 มิลลิกรัมต่อลิตร

4.2.3 หาความสามารถในการดูดซับของพาราคิวต

การเปลี่ยนแปลงความเข้มข้นต่างๆนั้น เพื่อดูดซับของสารดูดซับต่อสารเคมี ปรับศัตรูพืชว่า ในความเข้มข้นต่างๆนั้น จะถูกดูดซับได้ในปริมาณสูงสุดเท่าใด

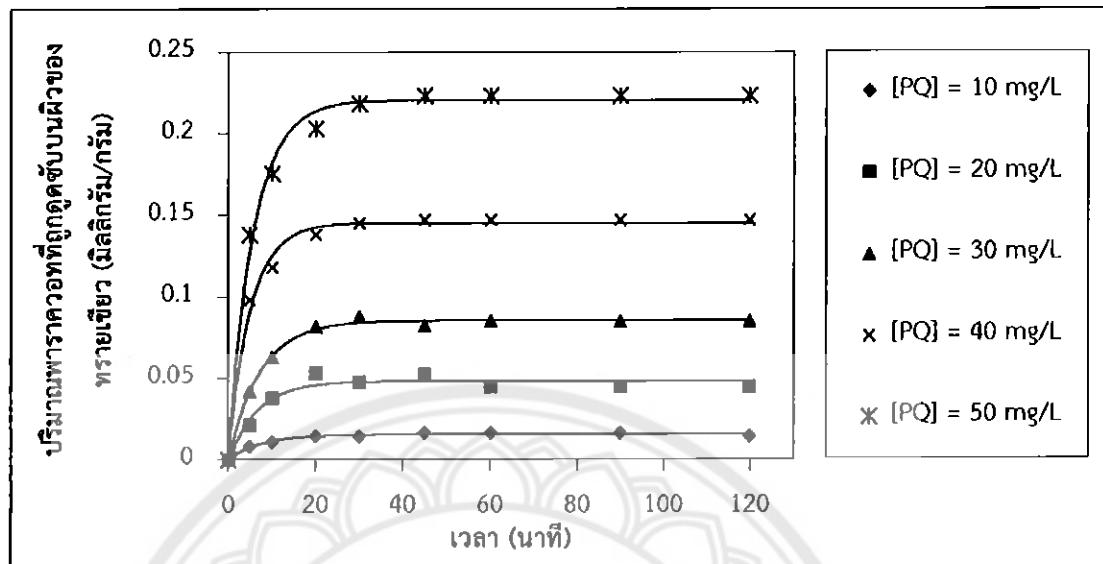
- อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคิวต (C/C_0)



รูปที่ 4.7 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคิวต (C/C_0)

จากรูปที่ 4.7 แสดงให้เห็นว่า อัตราความเข้มข้นของพาราคิวตลดลง ประมาณร้อยละ 5-10 ตั้งแต่ 0 – 10 นาที หลังจาก 10 นาที ความเข้มข้นของพาราคิวตเข้าสู่สภาวะสมดุล

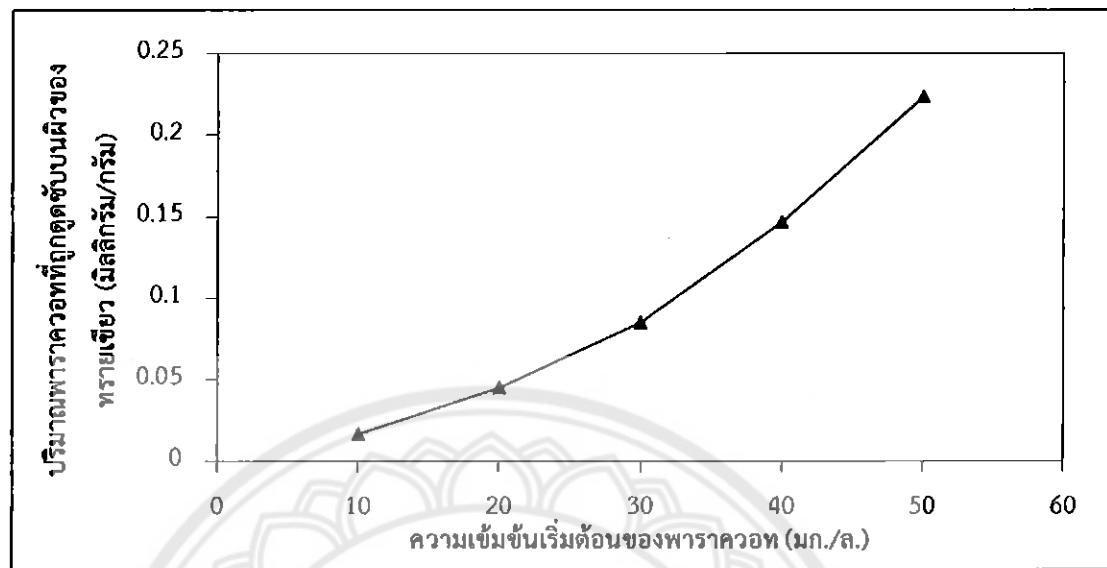
- ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม)



รูปที่ 4.8 ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม)

จากรูปที่ 4.8 แสดงให้เห็นว่า ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียวลดลงตั้งแต่ 0 – 20 นาที หลังจากนั้นปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวเข้าสู่ภาวะสมดุล

- ปริมาณพาราค沃ทที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที



รูปที่ 4.9 ปริมาณพาราค沃ทที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

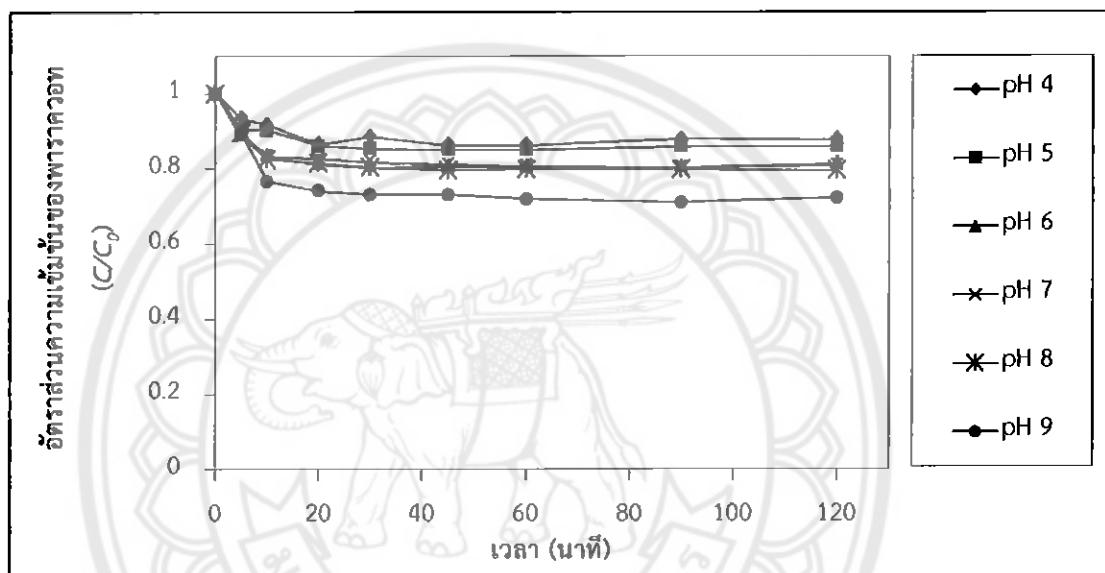
จากรูปที่ 4.9 แสดงให้เห็นว่า ปริมาณของพาราค沃ทที่ 10 20 30 40 และ 50 มิลลิกรัมต่อลิตร มีอัตราส่วนปริมาณพาราค沃ทที่ถูกดูดซึบเข้าสู่สภาวะสมดุล

4.3 การศึกษาประสิทธิภาพในการดูดซับพาราค沃ตโดยใช้ถ่านกัมมันต์

4.3.1 พีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับพาราค沃ตโดยใช้ถ่านกัมมันต์

พีเอชมีผลต่อความสามารถในการดูดซับของตัวดูดซับ ซึ่งจะมีผลต่อ ไอโซเทอมด้วยและมีผลต่อประจุของตัวถูกดูดซับ จึงต้องหาค่าพีเอชที่เหมาะสมเพื่อให้ทั้งตัวดูดซับและตัวถูกดูดซับมั่น เกิดปฏิกิริยาในการดูดซับ

- อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราค沃ต (C/C_0)

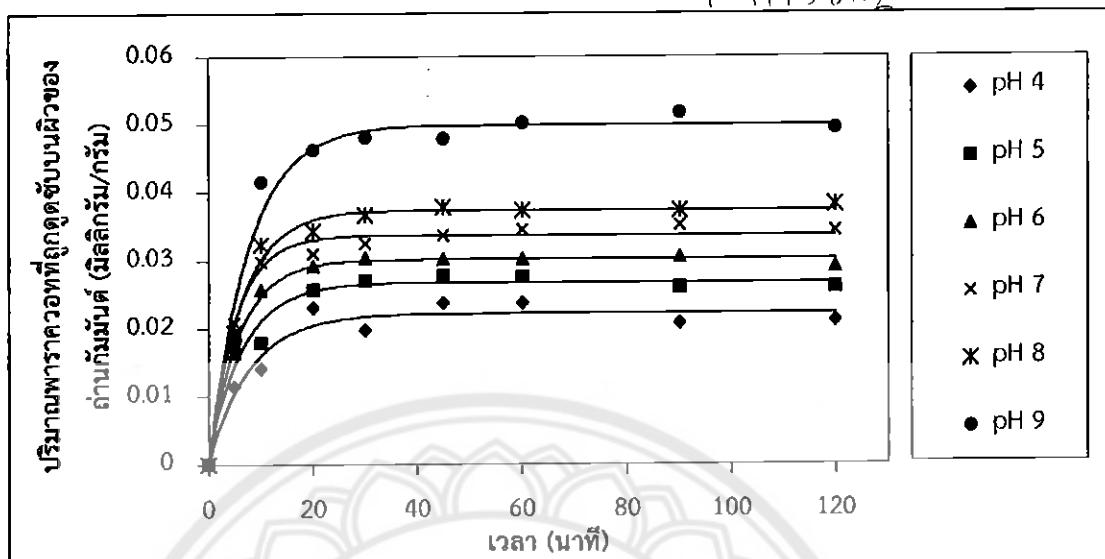


รูปที่ 4.10 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราค沃ต (C/C_0)

จากรูปที่ 4.10 แสดงให้เห็นว่า พีเอช 9 มีอัตราส่วนความเข้มข้นพาราค沃ตในน้ำลดลงมากที่สุด ประมาณร้อยละ 30 และพีเอช 6 มีอัตราส่วนความเข้มข้นพาราค沃ตในน้ำลดลงน้อยที่สุดประมาณร้อยละ 10 เมื่อเทียบกับพีเอช 4 5 7 8 และ 8

- ปริมาณพาราค沃ตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม)

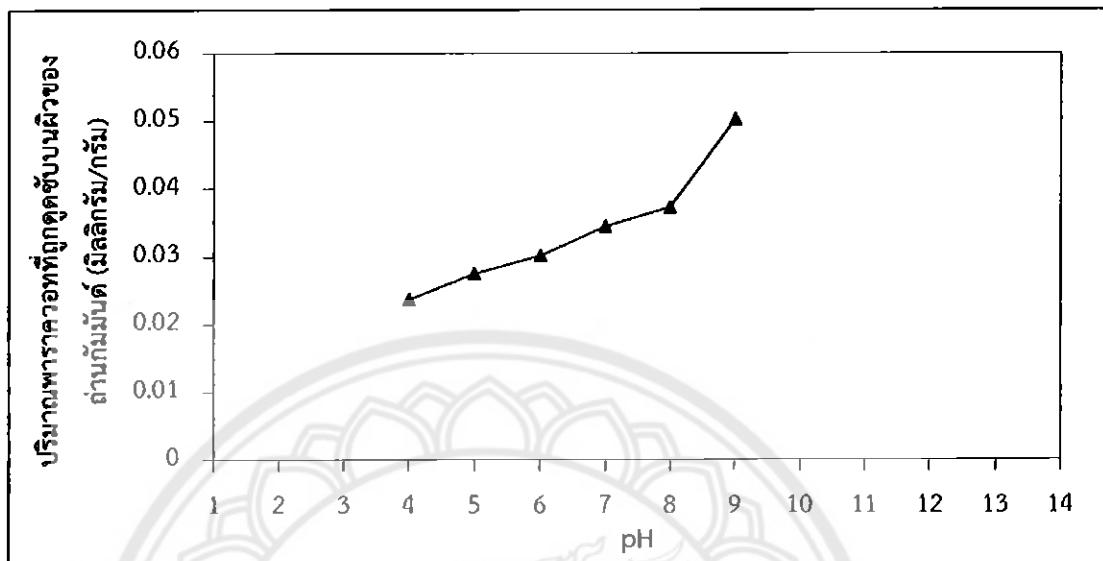
๑.๙๑๙๕๘๖.๒



รูปที่ 4.11 ปริมาณพาราค沃ตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม)

จากรูปที่ 4.11 แสดงให้เห็นว่า พีเอช 9 มีปริมาณพาราค沃ตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์มากที่สุด ซึ่งดูดพาราค沃ตประมาณ 0.05 มิลลิกรัม/กรัม ในช่วงเวลา 0-30 นาทีแรก และหลังจาก 30 นาทีกราฟเข้าสู่สภาวะสมดุล เมื่อเทียบกับพีเอช 4 5 6 7 และ 8 พีเอช 9 จึงเป็นพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซึบพาราค沃ตโดยใช้ถ่านกัมมันต์

- ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที



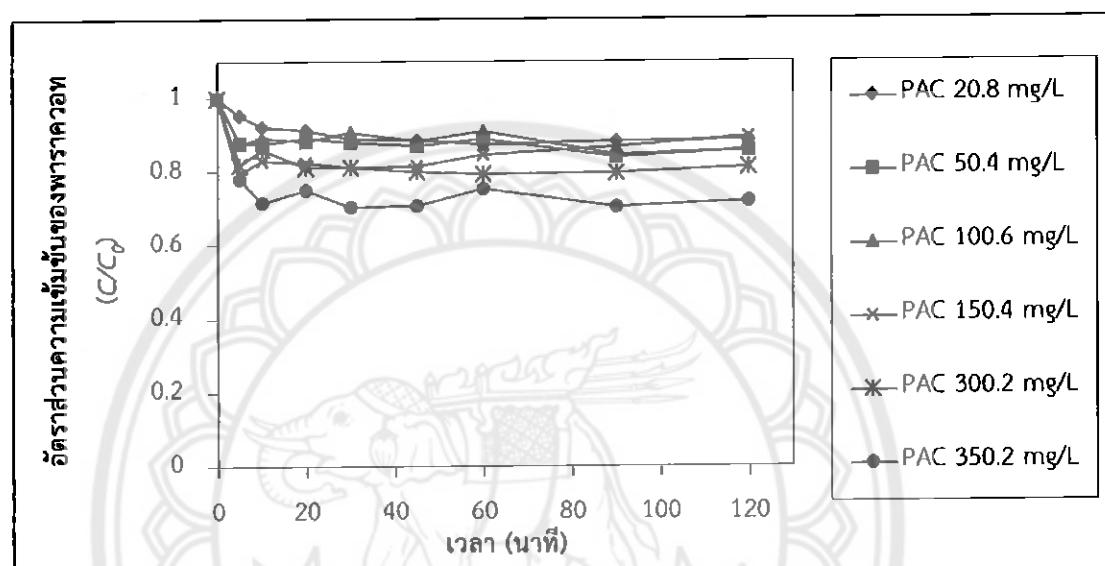
รูปที่ 4.12 ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

จากรูปที่ 4.12 แสดงให้เห็นว่าที่ pH 9 มีปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์มากที่สุด และ pH 4 มีปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์มากที่สุด เมื่อเทียบกับ pH 5 6 7 และ 8

4.3.2 หาปริมาณถ่านกัมมันต์ที่เหมาะสมในการดูดซับพาราควอต

การปรับปริมาณของถ่านกัมมันต์ เพื่อที่จะหาปริมาณของสารที่จะใช้ให้เหมาะสมนั้น ต้องหาปริมาณที่สามารถบำบัดพาราควอตได้ดีที่สุดไม่ใช่ว่าใช้มากจะดีที่สุด เพราะอาจมีการแย่งกัน ทำปฏิกิริยาหรือขัดขวางการทำงานกันเองได้

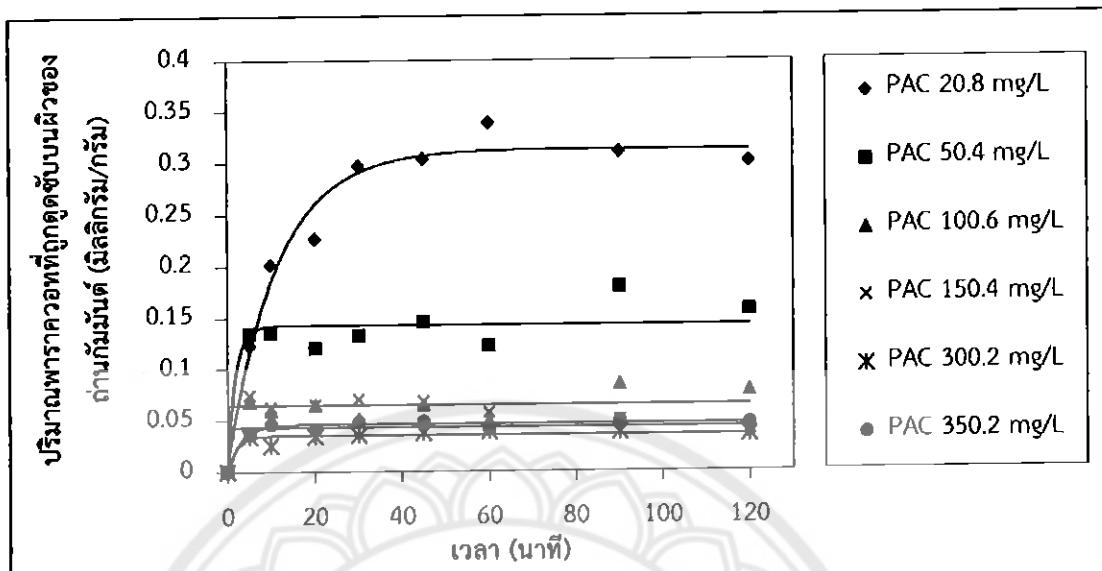
- อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)



รูปที่ 4.13 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)

จากการภาพที่ 4.13 แสดงให้เห็นว่า ปริมาณถ่านกัมมันต์ 350.2 มิลลิกรัมต่อลิตร ส่งผลให้อัตราส่วนความเข้มข้นพาราควอตในน้ำลดลงมากที่สุด เมื่อเทียบกับปริมาณถ่านกัมมันต์ อื่นๆ ดังนี้ 20.8, 50.4, 100.6, 150.4, 300.2, 400 มิลลิกรัมต่อลิตร

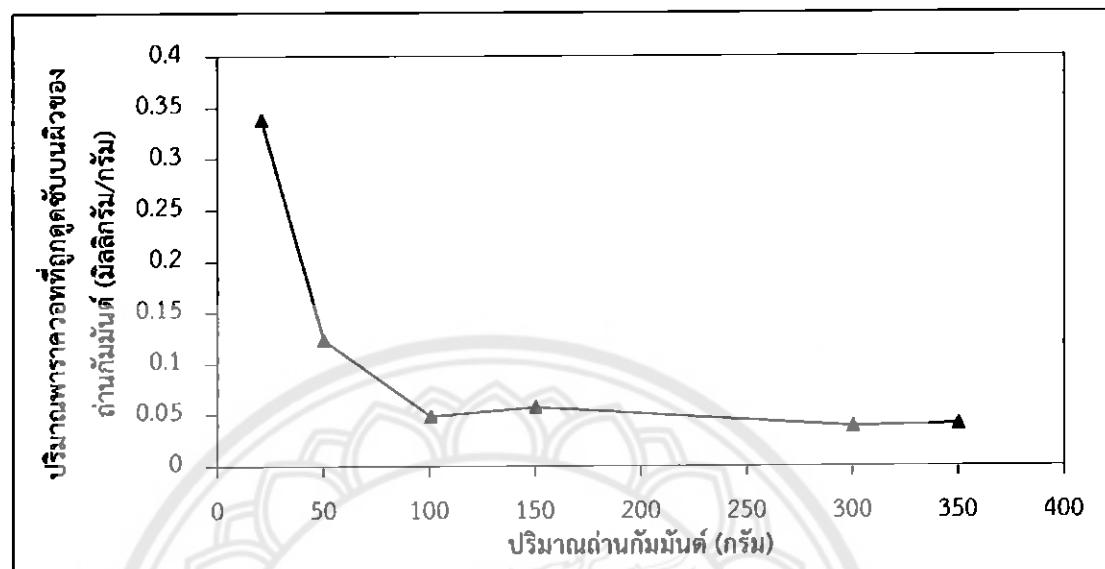
- ปริมาณพาราคาوتที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม)



รูปที่ 4.14 ปริมาณพาราคาوتที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม)

จากรูปที่ 4.14 แสดงให้เห็นว่า กราฟมีค่าผิดพลาดเนื่องจากปริมาณถ่านกัมมันต์ เป็นการดูดซึบทางกายภาพ ฉะนั้นปริมาณถ่านกัมมันต์ที่มีค่าสูง ประสิทธิภาพการดูดซึบก็สูงตามไปด้วย จึงเลือกค่าถ่านกัมมันต์ที่ 350.2 มิลลิกรัมต่อลิตร

- ปริมาณพาราคาอุตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที



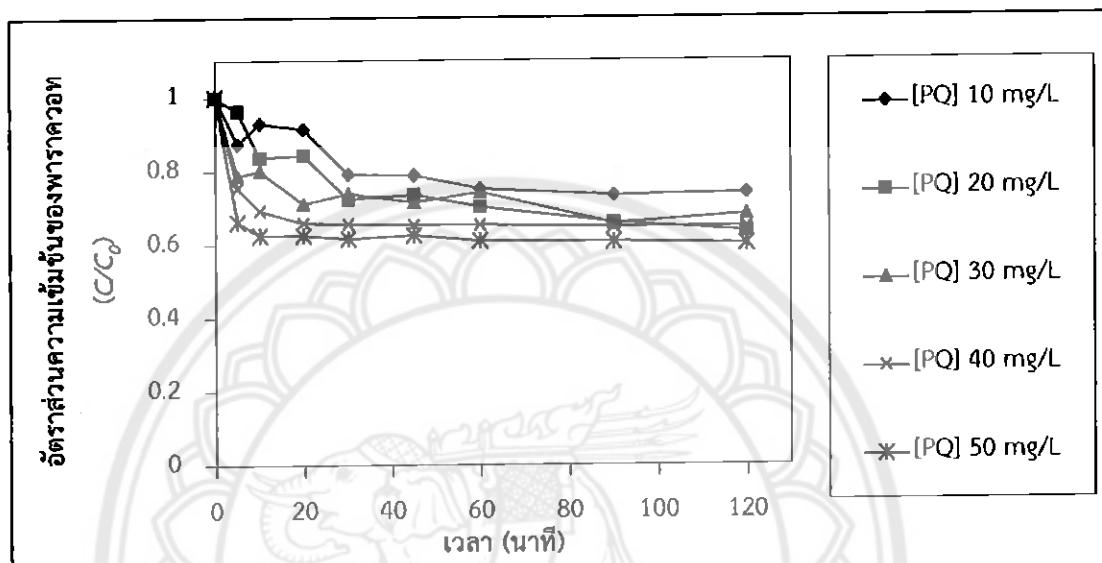
รูปที่ 4.15 ปริมาณพาราคาอุตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

จากรูปที่ 4.15 แสดงให้เห็นว่าที่ ปริมาณถ่านกัมมันต์ 20.8 มิลลิกรัมต่อลิตร ส่งผลให้ปริมาณพาราคาอุตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์มีปริมาณมากที่สุด และ ปริมาณถ่านกัมมันต์ 400 มิลลิกรัมต่อลิตร ส่งผลให้ปริมาณพาราคาอุตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์น้อยที่สุด เมื่อเทียบกับถ่านกัมมันต์ดังนี้ 50.4, 100.6, 150.4, 300.2, 350.2 มิลลิกรัมต่อลิตร

4.3.3 หาความสามารถในการดูดซับของพาราควอต

การเปลี่ยนแปลงความเข้มข้นต่างๆ นั้น เพื่อการดูดซับของสารดูดซับต่อสารเคมี ปราบศัตรุพิชว่า ในความเข้มข้นต่างๆ นั้น จะถูกดูดซับได้ในปริมาณสูงสุดเท่าใด

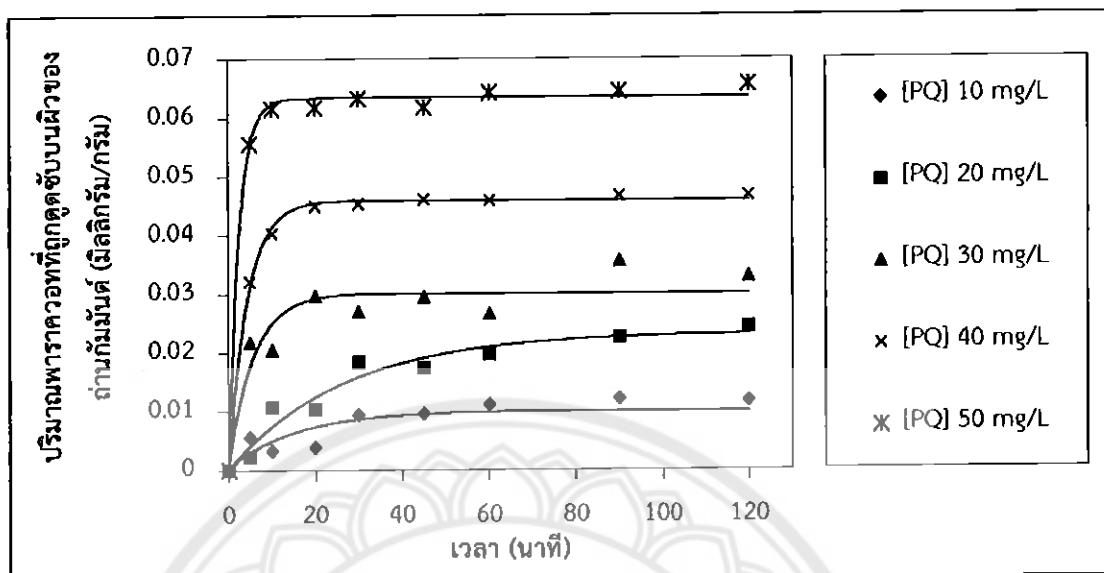
- อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)



รูปที่ 4.16 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)

จากรูปที่ 4.16 แสดงให้เห็นว่า อัตราความเข้มข้นของพาราควอตลดลงตั้งแต่ 0 – 10 นาที หลังจากนั้นความเข้มข้นของพาราควอตเข้าสู่ภาวะสมดุล

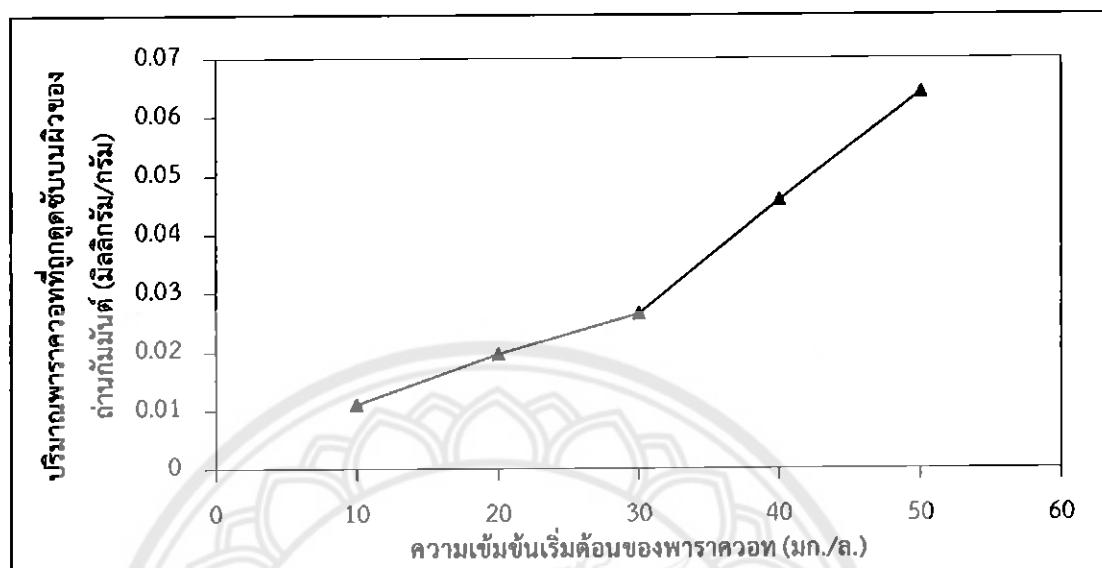
- ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม)



รูปที่ 4.17 ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม)

จากรูปที่ 4.17 แสดงให้เห็นว่า ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ลดลงตั้งแต่ 0 – 20 นาที หลังจากนั้นปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซึบบนผิวเข้าสู่ภาวะสมดุล

- ปริมาณพาราค沃ตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที



รูปที่ 4.18 ปริมาณพาราค沃ตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

จากรูปที่ 4.18 แสดงให้เห็นว่า ปริมาณของพาราค沃ตที่ 10 20 30 40 และ 50 มิลลิกรัมต่อลิตร มีอัตราส่วนปริมาณพาราค沃ตที่ถูกดูดซึบเข้าสู่สภาวะสมดุล

4.4 การประเมินภาพรวมผลของประสิทธิภาพกระบวนการดูดซับต่อความเข้มข้นของสารเคมีปราบศัตรูพืช

รายละเอียดซึบได้ดีในน้ำที่มีสภาวะเป็นกรด ส่วนถ่านกัมมันต์ดูดซับได้ดีในน้ำที่มีสภาวะเป็นด่าง ถ่านกัมมันต์ต้องใช้ปริมาณมากกว่ารายละเอียดเนื่องจากถ่านกัมมันต์ต้องใช้กระบวนการทางกายภาพในการดูดซับ ปริมาณถ่านที่มากขึ้นจะทำให้เพิ่มที่ผิวในการดูดซับมากขึ้นและสามารถดูดซับได้อย่างมีประสิทธิภาพยิ่งขึ้น ในการดูดซับสารเคมีปราบศัตรูพืช

บทที่ 5

บทสรุปและข้อเสนอแนะ

5.1 บทสรุป

ปัจจุบันน้ำที่เข้ามาในระบบประปาหมู่บ้านในจังหวัดน่าน เพื่อให้ชาวบ้านอุปโภคและบริโภคนั้น มีการบ่นเบื้องสารเคมีปราบศัตรูพืช ซึ่งสารเคมีเหล่านี้ไม่สามารถถูกกำจัดออกจากระบบประปาได้ เนื่องจากระบบประปายังไม่มีกระบวนการกำจัดหรือลดปริมาณสารเคมีปราบศัตรูในระบบประปา

ในงานวิจัยจึงทำการศึกษาประสิทธิภาพของกระบวนการคัดชักในระบบประปาหมู่บ้านในการ กำจัดสารเคมีปราบศัตรูพืชโดยใช้ถ่านกัมมันต์และทรายเขียว ซึ่งเป็นสารคุดชักที่ใช้จริงในระบบประปาหมู่บ้านมาทำการวิเคราะห์เพื่อหาประสิทธิภาพการลดสารเคมีปราบศัตรูพืชในระบบประปา

ผลการศึกษาพบว่าสารคุดชักทั้งสองชนิดสามารถคัดชักสารเคมีปราบศัตรูพืชได้ในปริมาณหนึ่ง ซึ่งทรายเขียวมีประสิทธิภาพในการคัดชักมากกว่าถ่านกัมมันต์ แต่อย่างไรก็ตามกระบวนการคัดชักยัง ไม่สามารถกำจัดสารเคมีปราบศัตรูพืชได้เนื่องจากสารคุดชักไม่สามารถคัดชักสารเคมีปราบศัตรูพืช ชนิดพาราควอต ได้หมด

5.2 ข้อเสนอแนะ

จากการวิเคราะห์กระบวนการคัดชักในระบบประปาหมู่บ้านในจังหวัดน่าน พบว่ากระบวนการคัดชักไม่สามารถกำจัดสารปราบศัตรูพืชชนิดพาราควอต ออกจากระบบได้จึงส่งผลให้ชาวบ้านที่มี ความขัดสนด้านรายได้จำเป็นต้องอุปโภคและบริโภคน้ำจากระบบประปา แต่ชาวบ้านที่มี ความสามารถด้านการเงินสามารถซื้อน้ำดื่มน้ำมาริโภค แต่อย่างไรก็ตามการแก้ไขโดยการซื้อน้ำดื่มน้ำ ใช้ไม่ใช่การแก้ปัญหาที่ถูกต้อง เนื่องจากแหล่งน้ำในจังหวัดน่านค่อนข้างอุดมสมบูรณ์ จึงจำเป็นอย่าง ยิ่งที่ต้องมีหน่วยงานเข้าไปทำการแก้ไขอย่างเร่งด่วน ด้วยการพัฒนาระบบประปาให้มีประสิทธิภาพใน การกำจัดสารปราบศัตรูพืชออกจากระบบ เพื่อให้น้ำที่ออกจากระบบนั้นสะอาดปราศจากสารเคมีและ สามารถนำไปใช้ในชีวิตประจำวันได้

เอกสารอ้างอิง

พวงรัตน์ ชิตวิชยานุกูล. (2557). นาโนเทคโนโลยีเพื่อสิ่งแวดล้อม. (พิมพ์ครั้งที่1). พิษณุโลก:
รัตนสุวรรณการพิมพ์ 3.
ชัยวัฒน์ โพธิ์ทอง. วิศวกรรมประปาและสุขาภิบาล.



ภาคผนวก ก

วิธีการทดลองและวิธีการคำนวณ

1. การทดลองการสกัดด้วยตัวทำละลาย(Liquid-Liquid Extraction, LLE)

(ตามมาตรฐาน EPA Method)

1.1 สารเคมีและอุปกรณ์

- เมทิลีนคลอไรด์
- โซเดียมซัลเฟต และไนโตรัส
- เอกเซน
- K-D concentrator
- บรรจุภัณฑ์ 2000 mL
- บิกเกอร์ 2000 mL

1.2 วิธีการทดลอง

- ตัวอย่างปริมาณ 1000 มิลลิลิตร ใส่ใน Separatory Funnel ขนาด 2000 มิลลิลิตร(ถ้าตัวอย่างมีตะกรอนหรือขุ่นมากๆ ให้กรองตัวอย่างด้วยกระดาษกรองเบอร์ 42 ใส่ methylene chloride 100 มิลลิลิตร ใน Separatory Funnel (ทำใน hood)
- เขย่าขวด funnel เป็นเวลา 2 นาที โดยระหว่างเขย่าให้เปิดฝาเพื่อระบายแรงดันภายใน
- เทสารละลายลงใน Beaker ขนาด 2000 มิลลิลิตร และปั่นละลายเป็นเวลา 2 นาที
- เทสารละลายจากข้อ 4 กลับลงในขวด funnel และตั้งทึบไว้เพื่อให้เกิดการแยกชั้น ประมาณ 10 นาที
- เปิดสารส่วนล่างให้ขาดแก้ว
- ทำชา 2 รอบ
- นำตัวอย่างที่ได้ไปทำ K-D concentrator

2. วิธีการทำ K-D concentrator

- 2.1 นำตัวอย่างที่สกัดได้ลงในชุด KD Flast
- 2.2 กลั่นขวดตัวอย่างด้วย Methylene chloride 20 มิลลิลิตร
- 2.3 นำชุด KD Flast ลงในน้ำร้อน
- 2.4 ตั้งทึบไว้ในน้ำร้อน จนกระทั่ง Methylene chloride เหลือประมาณ 2 มิลลิลิตร
- 2.5 นำชุด KD ออกมาตั้งทึบไว้จนกระทั่งตัวอย่างเย็นลง
- 2.6 เติม hexane 20 มิลลิลิตร และเขย่าชุด KD Flast เพื่อให้สารกับ hexane ผสมกัน

- 2.7 นำชุด KD ลงในน้ำร้อน
- 2.8 ตั้งทึ้งไว้ในน้ำร้อนจนกระทั่ง hexane เหลือ 2 มิลลิลิตร
- 2.9 ยกออกมาและตั้งทึ้งไว้ จนกระทั่งเย็นลง ให้ไปเต็มตัวอย่าง 1.5-2 มิลลิลิตร ลงในขวด vial
- 2.10 นำตัวอย่างไปวาดกราฟด้วย GC-NPD detector

3. วิธีการหาค่าความยาวคลื่นที่เหมาะสมกับสาร และวิธีการใช้เครื่อง Spectro Photometer

- 3.1 เปิดเครื่องที่ปุ่มด้านหลัง ควรเปิดเครื่องก่อนการใช้งานประมาณ 30 นาที
- 3.2 หน้าจอจะขึ้น 0.000A ให้กดปุ่ม Test ที่ตัวเครื่อง
- 3.3 เลือก Scanning บนหน้าจอ แล้วกด Enter
- 3.4 ตั้งชื่อไฟล์ กดปุ่ม Enter เมื่อແນບສีด้อยู่ตรงหัวข้อ Test Name
 - 3.4.1 ใช้ปุ่ม และ เพื่อเลื่อนไปยังตัวอักษรที่ต้องการ
 - 3.4.2 หากมีชื่อเดิมหรือชื่อที่ไม่ต้องการค้างอยู่ ให้กดปุ่ม เลือก Delete Name
 - 3.4.3 ใช้ปุ่มข้อ 4.1 เลือกตัวอักษรแล้วกด เลือก Add Character เพื่อเลือกตัวอักษรที่ต้องการ
 - 3.4.4 หากใส่ตัวอักษรผิด ให้กด เลือก Delete Character เพื่อลบตัวอักษรที่ไม่ต้องการ
 - 3.4.5 เมื่อได้ชื่อที่ต้องการให้กด เลือก Accept Name เพื่อยืนยันชื่อที่ต้องการ
- 3.5 หัวข้อ Measurement Mode กดปุ่ม Enter แล้วตรวจสอบให้แน่ชัดว่าได้เลือกหัวข้อ Absorbance หากไม่ใช่ให้กด Enter แล้วกด หรือ เพื่อเลือกหัวข้อ Absorbance แล้ว กดปุ่ม Enter อีกครั้ง เพื่อกลับสู่หน้าจอหลัก
- 3.6 หัวข้อ Start Wavelength กดปุ่ม Enter เพื่อเลือกค่าเริ่มต้นของ Wave Length กดเลขที่ต้องการแล้วกด Enter
- 3.7 หัวข้อ Stop Wavelength กดปุ่ม Enter เพื่อเลือกค่าสุดท้ายของ Wave Length กดเลขที่ต้องการแล้วกด Enter
- 3.8 หัวข้อ Sample Position กดปุ่ม Enter เพื่อเลือกหัวข้อ 1-Cell Platform เพราะเครื่องสามารถวัดได้เพียงครั้งละ 1 ตัวอย่างเท่านั้น ใช้ปุ่ม หรือ เพื่อเลือก 1-Cell Platform แล้วกดปุ่ม Enter
- 3.9 เมื่อเลือกข้อ 4-8 เรียบร้อยแล้ว ให้กดปุ่ม เลือก Run Test
- 3.10 เท Blank หรือ น้ำ DI ลงในคิวเวท จากนั้นใส่ลงในเครื่องโดยทันทีที่สกปรกเข้าหาเรา จากนั้นกด เลือก Measure Blank
- 3.11 เมื่อ Set Blank เสร็จแล้ว เครื่องจะขึ้นค่า Measure Sample และขึ้นที่หน้าจอว่าเก็บค่า Blankเรียบร้อยแล้ว

3.12 นำคิวเทอกมาล้างด้วยน้ำ DI ซึ่งน้ำ และซับให้แห้ง

3.13 เทน้ำตัวอย่างลงไปใส่คิวเท แล้วกดปุ่ม เลือก Measure Sample เพื่อให้เครื่องสแกนหาค่าความยาวคลื่นที่เหมาะสมที่สุด สำหรับสารตัวอย่าง รอนเครื่องดาวโกลด์ครบ 100 เปอร์เซ็นต์ จากนั้นเครื่องจะแสดงผลดังภาพ (ภาพที่ 10 ของพี)

4. วิธีวัดค่าน้ำตัวอย่าง โดยใช้เครื่อง Spectrophotometer

4.1 เปิดเครื่องที่ปุ่มด้านหลัง ควรเปิดเครื่องรออย่างน้อย 30 นาที

4.2 เมื่อหน้าจอขึ้น 0.000A ให้กดปุ่ม Test ที่ตัวเครื่อง

4.3 เลือกหัวข้อ Advanced A-% T-C โดยใช้ปุ่ม และ จากนั้นกดปุ่ม Enter

4.4 ตั้งชื่อโดยเลือกหัวข้อ Test Name กดปุ่ม Enter เพื่อตั้งชื่อ

4.5 หัวข้อ Measurement Mode ตรวจสอบให้แน่ใจว่าอยู่ในหน่วย Absorbance

4.6 หัวข้อ Wavelength กดปุ่ม Enter แล้วกดตัวเลขใส่ค่า Wavelength ที่ได้คือค่าที่ได้จาก การ Scan Wavelength ที่เหมาะสมสำหรับแต่ละสาร

4.7 หัวข้อ Sample Positioner ต้องเลือกเป็น 1-Cell Platform เท่านั้น

4.8 เมื่อตั้งค่าทุกอย่างเรียบร้อยแล้วให้กดปุ่ม เลือก Run test

4.9 เท Blank หรือ น้ำ DI ลงในคิวเท แล้วใส่ลงในเครื่องโดยทันด้านที่ใสกว่าเข้าหาตัวเรา จากนั้นกดเลือก Measure Blank เพื่อ Set ค่า Blank ของตัวอย่าง เมื่อ Set ค่า Blank แล้ว จะมีคำว่า Measure Sample ขึ้นมาบนหน้าจอ จากนั้นนำคิวเทออกเครื่อง ล้าง ให้สะอาดและซับให้แห้ง

4.10 เทน้ำตัวอย่างที่ต้องการรัดค่าลงในคิวเท แล้วใส่ลงในเครื่องโดยทันด้านใสกว่าเข้าหาตัวเรา เมื่อนำมา測定 เลือก Measure Sample ค่า Absorbance จะขึ้นมาก 1 ค่า/1 ตัวอย่าง จากนั้นวัดค่า นำคิวเท ออกราดล้างแล้วซับให้แห้ง ใส่ตัวอย่างถัดไป วัดค่า กด Measure Sample โดยไม่ต้อง Set ค่า Blank ซ้ำอีกครั้ง

4.11 เมื่อวัดครบทุกตัวอย่างแล้วให้กดปุ่ม Esc ที่ตัวเครื่องเพื่อให้หน้าจอ กับสู่หน้าจอหลัง จากนั้น กด เลือก Don't Save หน้าจอจะกลับสู่หน้า Menu จากนั้นปิดเครื่องที่ปุ่มด้านหลัง ได้ทันที

5. การใช้งานเครื่องวัด pH ADWA AD12

5.1 การเปิด-ปิดเครื่อง กดปุ่ม ON/OFF/MODE เครื่องจะทำการเปิด เมื่อกดอีกครั้งเครื่องจะทำการปิด

5.2 การค้างค่า(HOLD) กดปุ่ม HOLD เมื่อต้องการค้างค่า และกดอีกครั้งเครื่องจะเข้าสู่โหมดการวัดค่าปกติ

5.3 การวัดค่า

5.3.1 ล้างโพรงด้วยน้ำกลั่นให้สะอาดและซับให้แห้ง

5.3.2 จุ่มprobeลงในสารที่ต้องการวัดค่า ร้อนจนกระทั่งเครื่องหมายนาฬิกาหารายหายใจทำการอ่านค่า

5.4 การคалиเบรตมี 2 แบบ คือ 1 ตำแหน่ง และ 2 ตำแหน่ง

5.4.1 1 ตำแหน่ง

5.4.1.1 เมื่อยูนิโรมาร์ค์การวัดค่าและต้องการคุณภาพ กดปุ่ม ON/OFF/MODE ค้างจนกระทั่งหน้าจอขึ้นคำว่า CAL ทำการปล่อยมือ หน้าจอจะขึ้น 7.01

5.4.1.2 จุ่มprobeลงใน Buffer 7.01 ร้อนจนกระทั่งเครื่องทำการคุณภาพเสร็จ จากนั้นเครื่องจะโชว์ 4.01

5.4.1.3 กดปุ่ม ON/OFF/MODE เพื่อยืนยันการคุณภาพ 7.01 เพียงตำแหน่งเดียว เครื่องจะเข้าสู่โหมดการวัดปกติ

5.4.2 2 ตำแหน่ง

5.4.2.1 ทำการคุณภาพ 7.01 เมื่อทำการคุณภาพ 1 ตำแหน่ง

5.4.2.2 เมื่อคุณภาพ 7.01 แล้วเครื่องจะขึ้น 4.01 จึงจุ่มprobeลงใน Buffer 4.01 หรือ Buffer 10.01 ร้อนจนกระทั่งการคุณภาพเสร็จ เครื่องจะเข้าสู่โหมดการวัดโดยอัตโนมัติ

5.5 การตั้งค่าต่างๆของเครื่อง

การตั้งค่าหน่วยอุณหภูมิ เมื่อยูนิโรมาร์ค์การวัดค่า กดปุ่ม ON/OFF/MODE ค้างจนกระทั่งหน้าจอขึ้น TEMP ทำการปล่อยมือ กดปุ่ม SET/HOLD เพื่อเลือก C หรือ F จากนั้นกดปุ่ม ON/OFF/MODE เพื่อยืนยันการเลือก การเลือกชนิดของ Buffer เครื่องสามารถเลือกค่า Buffer ได้ 2 แบบคือ 4.01/7.01/10.01 หรือ 4.01/6.86/9.18

5.5.1 เมื่อทำการเซทหน่วยอุณหภูมิแล้วเครื่องจะเข้าสู่โหมดการเลือกค่า Buffer หน้าจอจะแสดง BUFF

5.5.2 ทำการกดปุ่ม SET/HOLD เพื่อเลือก 7.01 (4.01/7.01) หรือ 6.86 (4.01/6.86/9.18)

5.5.3 กดปุ่ม ON/OFF/MODE เพื่อยืนยันและเครื่องจะเข้าสู่โหมดการวัดค่า

5.6 การดูแลรักษาอิเลคโทรด

5.5.1 รักษาอิเลคโทรดให้ชื้นเสมอ โดยเติม Electrode storage ลงในฝาเก็บอิเลคโทรด

5.5.2 หากอิเลคโทรดแห้งให้แช่ใน electrode storage อย่างน้อย 1 ชั่วโมงก่อนนำไปใช้งาน

5.5.3 เพื่อการใช้งานที่ยานานขึ้นควรล้างอิเลคโทรดทุกเดือน ด้วย electrode cleaning solution

6. การเตรียมพาราควอต (Paraquat) ในการหากราฟมาตรฐาน

6.1 เตรียมพาราควอตที่ความเข้มข้น 5000 ppm ในน้ำ 1000 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราควอตเริ่มต้นมีความเข้มข้น 476000 ppm)

วิธีคำนวณ

$$\begin{aligned} C_1V_1 &= C_2V_2 \\ (476000)(V_1) &= (5000)(1000) \\ V_1 &= 10.5042 \text{ ml} \end{aligned}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราควอตจากขวดเริ่มต้นปริมาณ 10.5042 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 1000 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 1000 ml

6.2 เตรียมพาราควอตที่ความเข้มข้น 100 ppm ในน้ำ 100 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราควอตเริ่มต้นมีความเข้มข้น 5000 ppm)

วิธีคำนวณ

$$\begin{aligned} C_1V_1 &= C_2V_2 \\ (5000)(V_1) &= (100)(1000) \\ V_1 &= 2 \text{ ml} \end{aligned}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราควอตจากขวดเริ่มต้นปริมาณ 2 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 100 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 100 ml

หมายเหตุ ความเข้มข้นที่จะใช้ในการหากราฟมาตรฐาน คือ 0.75, 1.0, 5.0, 10.0, 30.0, 50.0 และ 70.0 ppm

6.3 เตรียมพาราค Otto ที่ความเข้มข้น 0.1 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราค Otto เริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (0.1)(10)$$

$$V_1 = 0.01 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราค Otto จากขวดเริ่มต้นปริมาณ 0.01 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.4 เตรียมพาราค Otto ที่ความเข้มข้น 0.1 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราค Otto เริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (0.1)(10)$$

$$V_1 = 0.01 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราค Otto จากขวดเริ่มต้นปริมาณ 0.01 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.5 เตรียมพาราค Otto ที่ความเข้มข้น 0.25 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราค Otto เริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (0.25)(10)$$

$$V_1 = 0.025 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราค Otto จากขวดเริ่มต้นปริมาณ 0.025 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.6 เตรียมพาราค Otto ที่ความเข้มข้น 0.50 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราค Otto เริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (0.50)(10)$$

$$V_1 = 0.05 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราค Otto จากขวดเริ่มต้นปริมาณ 0.05 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.7 เตรียมพาราคาอตที่ความเข้มข้น 0.75 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราคาอตเริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (0.75)(10)$$

$$V_1 = 0.075 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราคาอตจากขวดเริ่มต้นปริมาณ 0.075 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.8 เตรียมพาราคาอตที่ความเข้มข้น 1.0 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราคาอตเริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (1)(10)$$

$$V_1 = 0.1 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราคาอตจากขวดเริ่มต้นปริมาณ 0.1 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.9 เตรียมพาราคาอตที่ความเข้มข้น 5.0 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราคาอตเริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (5)(10)$$

$$V_1 = 0.5 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราคาอตจากขวดเริ่มต้นปริมาณ 0.5 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.10 เตรียมพาราคาอตที่ความเข้มข้น 10.0 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราคาอตเริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (10)(10)$$

$$V_1 = 1.0 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราคาอตจากขวดเริ่มต้นปริมาณ 1.0 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.11 เตรียมพาราค Otto ที่ความเข้มข้น 30.0 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราค Otto เริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (30)(10)$$

$$V_1 = 3.0 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราค Otto จากขวดเริ่มต้นปริมาณ 3.0 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.12 เตรียมพาราค Otto ที่ความเข้มข้น 50.0 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราค Otto เริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

$$(100)(V_1) = (50)(10)$$

$$V_1 = 5.0 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราค Otto จากขวดเริ่มต้นปริมาณ 5.0 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

6.13 เตรียมพาราค Otto ที่ความเข้มข้น 70.0 ppm ในน้ำ 10 ml จากสูตร $C_1V_1=C_2V_2$
(พาราค Otto เริ่มต้นมีความเข้มข้น 100 ppm)

วิธีคำนวณ

$$C_1V_1 = C_2V_2$$

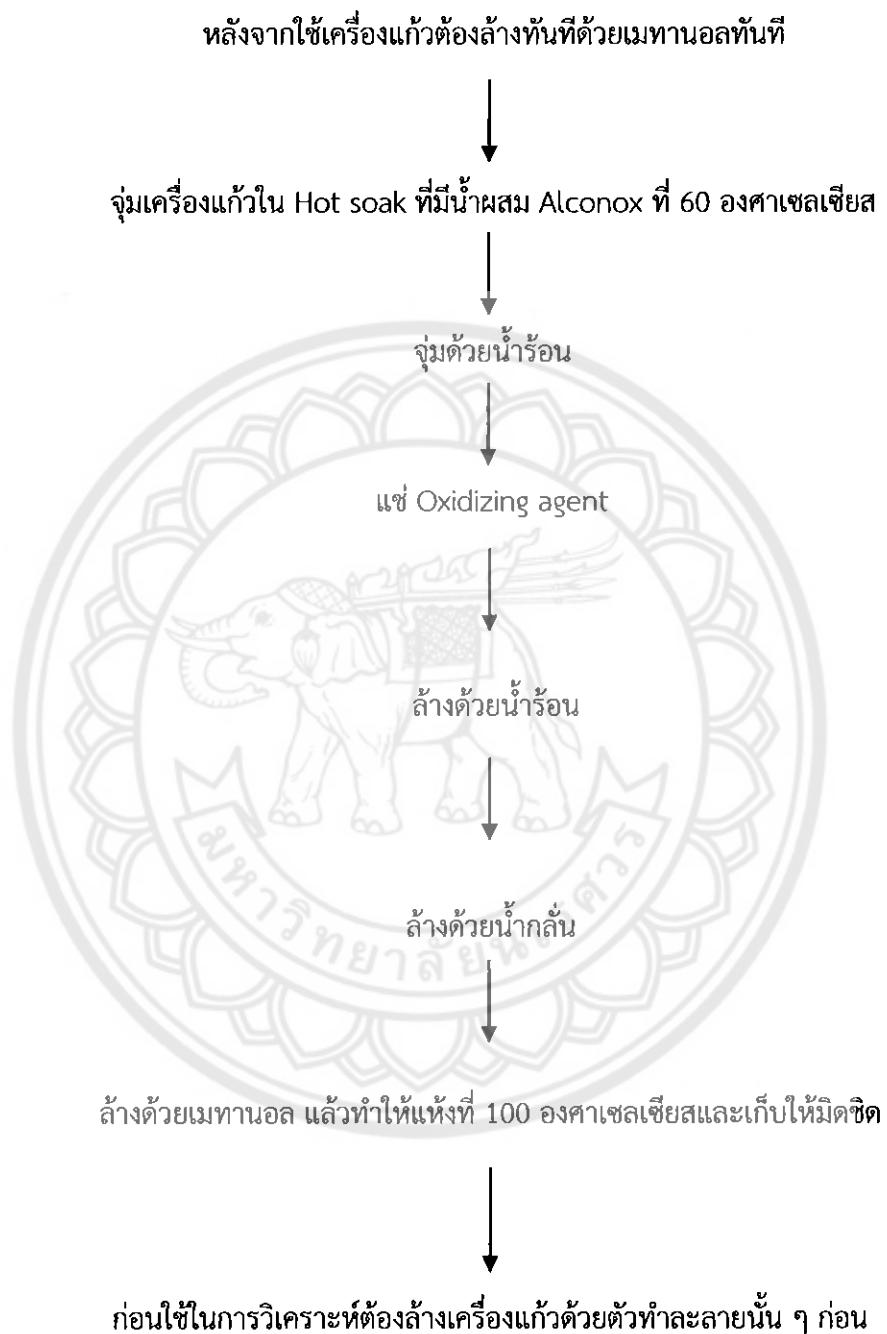
$$(100)(V_1) = (70)(10)$$

$$V_1 = 7.0 \text{ ml}$$

จากการคำนวณทราบว่า ต้องดูดพาราค Otto จากขวดเริ่มต้นปริมาณ 7.0 ml ใส่ลงในขวดปรับปริมาตร 10 ml และปรับปริมาตรให้เป็น 10 ml

7. การล้างเครื่องแก้ว (Cleaning of glassware)

(ตามวิธีมาตรฐานของ EPA Method 3510C) ตาม flowchart ดังนี้



ภาคผนวก ข
ตารางข้อมูลแสดงผลการทดลอง

ตารางที่ ข.1 การศึกษาประสิทธิภาพในการดูดซับพาราควอตโดยใช้ทรายเขียว

ความเข้มข้นของพาราควอต (มก./ล.)	Absorbance
0.1	0.033
0.25	0.072
0.5	0.081
0.75	0.092
1	0.072
5	0.226
10	0.377
30	1.134
50	1.669
70	2.373

การทดลองชุดที่ 1 : หาพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับพาราคอตโดยใช้ทรายเขียว

ตารางที่ ข.2 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคอต (C/C_0)

เวลา (นาที)	pH 4	pH 5	pH 6	pH 7	pH 8	pH 9
0	1	1	1	1	1	1
5	0.9423	0.9614	0.9877	0.9928	0.9843	0.9792
10	0.9133	0.9401	0.9792	0.9771	0.977	0.963
20	0.8821	0.9183	0.9614	0.9627	0.9566	0.9468
30	0.8684	0.9046	0.9591	0.9572	0.9473	0.9351
45	0.8583	0.9007	0.9608	0.9592	0.9371	0.9245
60	0.8517	0.8982	0.9552	0.9543	0.9348	0.9242
90	0.8476	0.8928	0.9572	0.9572	0.938	0.9251
120	0.8485	0.8914	0.9614	0.9577	0.9383	0.9251

ตารางที่ ข.3 ปริมาณพาราคอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม)

เวลา (นาที)	pH 4	pH 5	pH 6	pH 7	pH 8	pH 9
0	0	0	0	0	0	0
5	0.0106	0.0069	0.0019	0.0012	0.0027	0.0035
10	0.0158	0.0107	0.0032	0.004	0.0039	0.0063
20	0.0216	0.0146	0.006	0.0065	0.0074	0.0091
30	0.0241	0.017	0.0063	0.0074	0.009	0.011
45	0.0259	0.0177	0.006	0.0071	0.0108	0.0129
60	0.0271	0.0182	0.0069	0.0079	0.0112	0.0129
90	0.0279	0.0192	0.0066	0.0074	0.0106	0.0128
120	0.0277	0.0194	0.006	0.0073	0.0106	0.0128

ตารางที่ ข.4 ปริมาณพาราคอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเขียว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

เวลา	pH 4	pH 5	pH 6	pH 7	pH 8	pH 9
60 นาที	0.0271	0.0182	0.0069	0.0079	0.0112	0.0129

การประดิษฐ์ ๒ : หัวปริมาณหารายเบี่ยงที่เหมาะสมในการตัดต่อกราฟวัตถุ

ตารางที่ ๗.๕ อัตราส่วนความเรื้อรังของพารามิตร (C/C₀)

เวลา (นาที)	GS 20.8 mg/L	GS 50.4 mg/L	GS 100.6 mg/L	GS 150.4 mg/L	GS 300.2 mg/L	GS 350.2 mg/L	GS 400 mg/L
0	1	1	1	1	1	1	1
5	0.9836	0.9656	0.9566	0.9685	0.9486	0.9516	0.9688
10	0.9684	0.9422	0.9246	0.9257	0.905	0.9198	0.9538
20	0.9491	0.9112	0.9002	0.8833	0.8546	0.8989	0.9503
30	0.9425	0.9044	0.8959	0.8778	0.8516	0.8799	0.9474
45	0.9386	0.9064	0.8917	0.8715	0.8486	0.8722	0.9277
60	0.9371	0.8951	0.8811	0.871	0.8457	0.8672	0.9178
90	0.9351	0.9007	0.8896	0.8705	0.829	0.8791	0.9144
120	0.9371	0.8997	0.88	0.8699	0.8457	0.8757	0.9277

ตารางที่ ๗.๖ ปริมาณพาราคาอตที่ถูกตัดซับบันผิวของหราษฎร์ยิว (มิลลิกรัม/กรัม)

เวลา (นาที)	GS 20.8 mg/L	GS 50.4 mg/L	GS 100.6 mg/L	GS 150.4 mg/L	GS 300.2 mg/L	GS 350.2 mg/L	GS 400 mg/L
0	0	0	0	0	0	0	0
5	0.0406	0.0334	0.0205	0.0097	0.0087	0.0062	0.0036
10	0.0783	0.0562	0.0355	0.023	0.016	0.0104	0.0054
20	0.1262	0.0864	0.047	0.0361	0.0245	0.0131	0.0058
30	0.1426	0.0929	0.049	0.0378	0.025	0.0155	0.0062
45	0.1525	0.091	0.051	0.0397	0.0255	0.0165	0.0084
60	0.1562	0.102	0.056	0.0399	0.026	0.0171	0.0096
90	0.1612	0.0966	0.052	0.0401	0.0288	0.0156	0.01
120	0.1562	0.0975	0.0565	0.0403	0.026	0.0161	0.0084

ตารางที่ ๗.7 ปริมาณพาราคาอตที่ถูกตัดซับบันผิวของหราษฎร์ยิว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา ๖๐ นาที

เวลา	GS 20.8 mg/L	GS 50.4 mg/L	GS 100.6 mg/L	GS 150.4 mg/L	GS 300.2 mg/L	GS 350.2 mg/L	GS 400 mg/L
60 นาที	0.1562	0.102	0.056	0.0399	0.026	0.0171	0.0096

การทดลองขดที่ 3 : หาความสามารถในการดูดซึบของพาราควอต

ตารางที่ ข.8 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)

เวลา (นาที)	10 mg/L	20 mg/L	30 mg/L	40 mg/L	50 mg/L
0	1	1	1	1	1
5	0.9894	0.9845	0.9778	0.9582	0.9519
10	0.9861	0.9724	0.9668	0.9497	0.9389
20	0.9817	0.9614	0.957	0.9412	0.9292
30	0.9817	0.9654	0.9537	0.9381	0.924
45	0.9792	0.9621	0.9566	0.9373	0.9223
60	0.979	0.9673	0.9552	0.9373	0.9223
90	0.979	0.9673	0.9552	0.9373	0.9223
120	0.9821	0.9673	0.9552	0.9373	0.9223

ตารางที่ ข.9 ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเชี่ยว (มิลลิกรัม/กรัม)

เวลา (นาที)	10 mg/L	20 mg/L	30 mg/L	40 mg/L	50 mg/L
0	0	0	0	0	0
5	0.0083	0.0212	0.0419	0.098	0.1381
10	0.0108	0.0379	0.0628	0.1179	0.1754
20	0.0143	0.0531	0.0813	0.1378	0.2032
30	0.0143	0.0475	0.0876	0.145	0.2183
45	0.0163	0.0521	0.0821	0.1469	0.2232
60	0.0164	0.0449	0.0849	0.1469	0.2232
90	0.0164	0.0449	0.0849	0.1469	0.2232
120	0.014	0.0449	0.0849	0.1469	0.2232

ตารางที่ ข.10 ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของทรายเชี่ยว (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

เวลา	10 mg/L	20 mg/L	30 mg/L	40 mg/L	50 mg/L
60 นาที	0.0164	0.0449	0.0849	0.1469	0.2232

ตารางที่ ข.11 ข้อมูลการศึกษาประสิทธิภาพในการดูดซับพาราคอตโดยใช้ถ่านกัมมันต์

ความเข้มข้นของพาราคอต (มก./ล.)	Absorbance
0.1	0.033
0.25	0.072
0.5	0.081
0.75	0.092
1	0.072
5	0.226
10	0.377
30	1.134
50	1.669
70	2.373

การทดลองชุดที่ 1 : หาพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับพาราค Otto โดยใช้ถ่านกัมมันต์

ตารางที่ ข.12 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราค Otto (C/C_0)

เวลา (นาที)	pH 4	pH 5	pH 6	pH 7	pH 8	pH 9
0	1	1	1	1	1	1
5	0.9336	0.906	0.8937	0.8829	0.8957	0.8933
10	0.9178	0.9033	0.8338	0.833	0.8263	0.7671
20	0.8661	0.8615	0.8112	0.8265	0.8148	0.7411
30	0.8852	0.8537	0.8044	0.8178	0.8033	0.7313
45	0.8621	0.8506	0.805	0.8113	0.796	0.7319
60	0.8621	0.8516	0.805	0.8069	0.7992	0.7189
90	0.879	0.86	0.8031	0.8037	0.7992	0.7102
120	0.8779	0.86	0.8125	0.808	0.795	0.7232

ตารางที่ ข.13 ปริมาณพาราค Otto ที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม)

เวลา (นาที)	pH 4	pH 5	pH 6	pH 7	pH 8	pH 9
0	0	0	0	0	0	0
5	0.0114	0.0174	0.0165	0.0209	0.0194	0.0191
10	0.0141	0.0179	0.0257	0.0298	0.0323	0.0417
20	0.0231	0.0257	0.0292	0.031	0.0344	0.0463
30	0.0198	0.0271	0.0303	0.0325	0.0366	0.0481
45	0.0237	0.0277	0.0302	0.0337	0.0379	0.048
60	0.0237	0.0275	0.0302	0.0345	0.0373	0.0503
90	0.0208	0.026	0.0305	0.0351	0.0373	0.0518
120	0.021	0.026	0.029	0.0343	0.0381	0.0495

ตารางที่ ข.14 ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

เวลา	pH 4	pH 5	pH 6	pH 7	pH 8	pH 9
60 นาที	0.0237	0.0275	0.0302	0.0345	0.0373	0.0503



การทดลองชุดที่ 2 : หาปริมาณกำกั้นกัมมันต์เพื่อหมายรวมในการถูกซึบพาราคาอัต

ตารางที่ ๗.15 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราคาอัต (C/C_0)

เวลา (นาที)	PAC 20.8 mg/L	PAC 50.4 mg/L	PAC 100.6 mg/L	PAC 150.4 mg/L	PAC 300.2 mg/L	PAC 350.2 mg/L	PAC 400 mg/L
0	1	1	1	1	1	1	1
5	0.9537	0.879	0.8774	0.7982	0.8184	0.7819	0.8049
10	0.9243	0.8779	0.8931	0.832	0.8626	0.7171	0.7859
20	0.9148	0.8914	0.8816	0.8248	0.8132	0.7503	0.8233
30	0.888	0.8805	0.9072	0.8107	0.8117	0.706	0.7753
45	0.8859	0.8691	0.8821	0.8164	0.7997	0.7075	0.7743
60	0.8728	0.8893	0.9114	0.8466	0.795	0.7528	0.7896
90	0.8833	0.8384	0.8464	0.8679	0.7976	0.706	0.7131
120	0.887	0.8587	0.8585	0.8944	0.8117	0.7196	0.7737

ตารางที่ ช.1.6 ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซึบเม็ดวัวของงานน้ำมันน้ำ (มิลลิกรัม/กรัม)

เวลา (นาที)	PAC 20.8 mg/L	PAC 50.4 mg/L	PAC 100.6 mg/L	PAC 150.4 mg/L	PAC 300.2 mg/L	PAC 350.2 mg/L	PAC 400 mg/L
0	0	0	0	0	0	0	0
5	0.1231	0.1345	0.0677	0.0751	0.0338	0.0361	0.0269
10	0.2014	0.1357	0.059	0.0625	0.0256	0.0468	0.0295
20	0.2266	0.1206	0.0654	0.0652	0.0348	0.0413	0.0244
30	0.2979	0.1328	0.0512	0.0704	0.0351	0.0486	0.031
45	0.3035	0.1455	0.0651	0.0683	0.0373	0.0484	0.0311
60	0.3385	0.123	0.0489	0.0571	0.0382	0.0409	0.029
90	0.3105	0.1795	0.0847	0.0491	0.0377	0.0486	0.0396
120	0.3007	0.157	0.0781	0.0393	0.0351	0.0464	0.0312

ตารางที่ ช 17 ปริมาณพาราคาอตต์สูกัดซับบันไดว่าอย่างไรกันบ้าง (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

เวลา	PAC 20.8 mg/L	PAC 50.4 mg/L	PAC 100.6 mg/L	PAC 150.4 mg/L	PAC 300.2 mg/L	PAC 350.2 mg/L	PAC 400 mg/L
60 นาที	0.3385	0.123	0.0489	0.0571	0.0382	0.0409	0.029



การทดลองชุดที่ 3 : หาความสามารถในการดูดซึบของพาราควอต

ตารางที่ ข.18 อัตราส่วนความเข้มข้นของพาราควอต (C/C_0)

เวลา (นาที)	10 mg/L	20 mg/L	30 mg/L	40 mg/L	50 mg/L
0	1	1	1	1	1
5	0.8745	0.9638	0.7889	0.7565	0.6629
10	0.9299	0.8377	0.8024	0.6945	0.6264
20	0.9151	0.8439	0.7124	0.6605	0.6258
30	0.7915	0.7253	0.7395	0.6567	0.6168
45	0.7897	0.7378	0.7153	0.6522	0.6258
60	0.7528	0.7041	0.7424	0.653	0.6107
90	0.7343	0.6604	0.6553	0.6477	0.6089
120	0.7399	0.6367	0.6814	0.6477	0.6022

ตารางที่ ข.19 ปริมาณพาราควอตที่ถูกดูดซึบบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม)

เวลา (นาที)	10 mg/L	20 mg/L	30 mg/L	40 mg/L	50 mg/L
0	0	0	0	0	0
5	0.0056	0.0024	0.0218	0.0322	0.0556
10	0.0032	0.0108	0.0204	0.0404	0.0616
20	0.0038	0.0104	0.0297	0.0449	0.0617
30	0.0094	0.0183	0.0269	0.0454	0.0632
45	0.0095	0.0174	0.0294	0.046	0.0617
60	0.0111	0.0197	0.0266	0.0459	0.0642
90	0.012	0.0226	0.0356	0.0466	0.0645
120	0.0117	0.0242	0.0329	0.0466	0.0656

ตารางที่ ข.20 ปริมาณพาราคาอตที่ถูกดูดซับบนผิวของถ่านกัมมันต์ (มิลลิกรัม/กรัม) ที่เวลา 60 นาที

เวลา	10 mg/L	20 mg/L	30 mg/L	40 mg/L	50 mg/L
60 นาที	0.0111	0.0197	0.0266	0.0459	0.0642

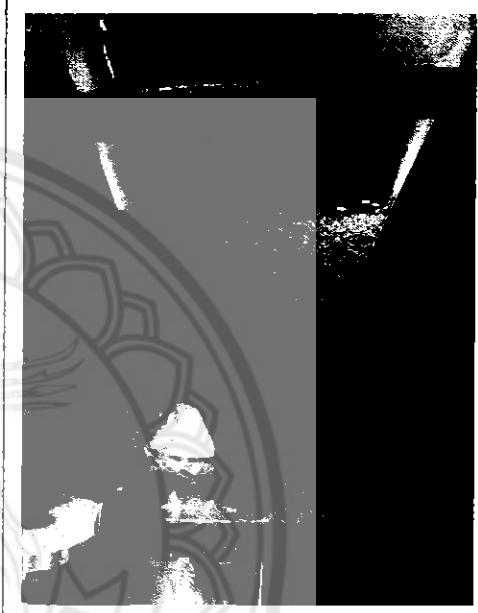


ภาคผนวก ค
ภาพประกอบการทำวิจัย

1. ภาพการสกัด



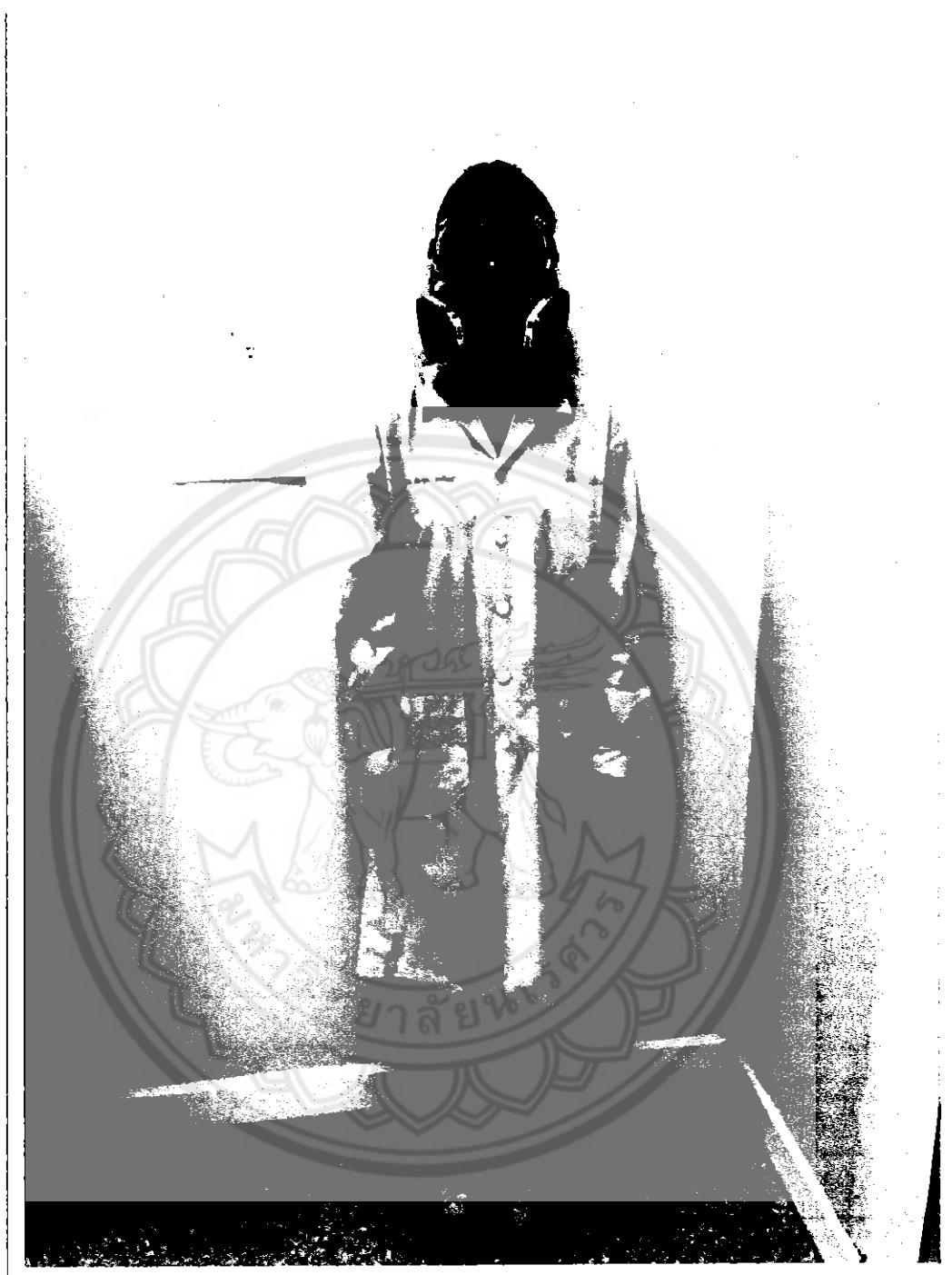
1.1 ขณะทำการแยกชั้น



1.2 การเกิดฟองขณะแยกชั้น



1.3 วิธีการเหลาตัวอย่างจากบีกเกอร์ลงชุดพื้นแนล



1.4 การแต่งกายอย่างถูกวิธีขณะทำการสกัดหรือทำการทดลองที่มีสารเคมีกลืนอุน

2. ภาคการทำ K-D Concentrator



2.1 ขวด KD Flast ขณะเดือด

3. ภาพการทดลองการดูดซับ

3.1 สารดูดซับ



3.1.1 แมงกานีสไดออกไซด์

3.1.2 ถ่านกัมมันต์

3.2 วัสดุและสารเคมีที่ใช้ในการทดลอง



3.2.1 Paraquat



3.2.2 HA Stock



3.2.3 Paraquat Stock



3.2.4 ดินเกลืน



3.2.5 แกลเชียมคลอไรด์