

สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อ	(3)
Abstract	(4)
กิตติกรรมประกาศ	(5)
สารบัญ	(6)
รายการตาราง	(9)
รายการภาพประกอบ	(11)
ตัวย่อและสัญลักษณ์	(14)
บทที่	
1 บทนำ	1
บทนำค้นเรื่อง	1
ตรวจเอกสาร	3
1. กระบวนการผลิตและน้ำเสียจากโรงงานน้ำยางข้น	3
2. ทฤษฎีและหลักการ	9
งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง	25
วัตถุประสงค์	27
ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ	28
2 วิธีการวิจัย	29
1. การศึกษาข้อมูลพื้นฐานที่เกี่ยวกับกระบวนการผลิตน้ำยางข้น และการบำบัดน้ำเสีย ที่ใช้ในปัจจุบันของ โรงงานน้ำยางข้น ในจังหวัดสงขลา	29
2. การศึกษาองค์ประกอบของน้ำเสยรวม น้ำชีวม และน้ำล้างเครื่องปั้นแยก โรงงาน บริษัท เฟลเท็กซ์ จำกัด อ.รัตภูมิ จ.สงขลา	29
3. การศึกษาปัจจัยที่มีผลต่อประสิทธิภาพการบำบัดน้ำเสีย โรงงานน้ำยางข้นระบบ ตะกอนเร่งแบบที่ละเทและแบบต่อเนื่อง	30
3.1 การศึกษา F/M ratio ที่เหมาะสมในการบำบัดน้ำเสีย โรงงานน้ำยางข้น ระบบตะกอนเร่งแบบที่ละเท	30
3.2 การศึกษา HRT ที่เหมาะสมในการบำบัดน้ำเสีย โรงงานน้ำยางข้น ระบบตะกอนเร่งแบบที่ละเท	32

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
3.3 การศึกษาความเข้มข้นของซัลเฟตที่มีผลต่อการบำบัดน้ำเสียโรงงาน น้ำยางชั้นระบบตะกอนเร่งแบบทีละเท	32
3.4 การศึกษาความเข้มข้นของแคลเซียมที่มีผลต่อการบำบัดน้ำเสียโรงงาน น้ำยางชั้นระบบตะกอนเร่งแบบทีละเท	32
3.5 การศึกษา HRT ที่เหมาะสมในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้นด้วย ระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่อง	33
3 ผลและวิจารณ์ผลการทดลอง	39
1. ผลการศึกษาข้อมูลพื้นฐานที่เกี่ยวกับกระบวนการผลิตน้ำยางชั้น และการบำบัด น้ำเสียที่ใช้ในปัจจุบันของโรงงานน้ำยางชั้นในจังหวัดสงขลา	39
2. ผลการศึกษารายละเอียดประกอบของน้ำเสียรวม น้ำซีรัมและน้ำล้างเครื่องปั้นแยก บริษัท เฟลเท็กซ์ จำกัด อ.รัตภูมิ จ.สงขลา	47
3. ผลการศึกษาระบบบำบัดน้ำเสียที่มีผลต่อประสิทธิภาพการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้น ระบบตะกอนเร่งแบบทีละเทและแบบต่อเนื่อง	48
3.1 ผลการศึกษา F/M ratio ที่เหมาะสมในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้น ระบบตะกอนเร่งแบบทีละเท	48
3.2 ผลการศึกษา HRT ที่เหมาะสมในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้น ระบบตะกอนเร่งแบบทีละเท	58
3.3 ผลการศึกษาความเข้มข้นของซัลเฟตที่มีผลต่อการบำบัดน้ำเสียโรงงาน น้ำยางชั้นระบบตะกอนเร่งแบบทีละเท	63
3.4 ผลการศึกษาความเข้มข้นของแคลเซียมที่มีผลต่อการบำบัดน้ำเสีย โรงงานน้ำยางชั้นระบบตะกอนเร่งแบบทีละเท	69
3.5 ผลการศึกษา HRT ที่เหมาะสมในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้นด้วย ระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่อง	72
4 บทสรุปและข้อเสนอแนะ	82
บทสรุป	82
ข้อเสนอแนะ	83

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
บรรณานุกรม	85
ภาคผนวก	92
ภาคผนวก ก. วิธีควบคุมการทำงานระบบตะกอนเร่งแบบที่ละเทและแบบต่อเนื่อง	93
ภาคผนวก ข. วิธีวิเคราะห์คุณภาพน้ำเสีย น้ำทิ้ง	99
ภาคผนวก ค. การวิเคราะห์ผลการทดลองด้วย โปรแกรม SPSS for window	112
ประวัติผู้เขียน	122

รายการตาราง

ตารางที่		หน้า
1	องค์ประกอบต่างๆของน้ำยางสด โดยปริมาตร	4
2	สูตรคำนวณทั่วไปสำหรับการออกแบบและควบคุมดำเนินการระบบตะกอนเร่ง	16
3	ค่าสัมประสิทธิ์ต่างๆของระบบตะกอนเร่ง	17
4	ค่าการออกแบบระบบตะกอนเร่งรูปแบบต่างๆ	17
5	จุดชีพขนิດเส้นที่ก่อให้เกิดสลักจืด และสาเหตุของการเกิดสลักจืด	23
6	สาเหตุและผลของปัญหาที่เกิดขึ้นในการบำบัดน้ำเสียระบบตะกอนเร่ง	24
7	แสดงพารามิเตอร์ที่ควบคุมระบบต่อเนือง ที่ HRT เท่ากับ 1 วัน	37
8	แสดงปริมาณผลผลิตและน้ำเสียที่เกิดขึ้นจากกระบวนการผลิตของกลุ่มโรงงาน 9 โรงที่ศึกษา	42
9	แสดงสมบัติของน้ำเสียและน้ำทิ้งโรงงานยางที่ตรวจสอบ	42
10	แสดงรายละเอียดการจัดการน้ำเสียกลุ่มโรงงานยาง 9 โรงที่ศึกษา	46
11	คุณลักษณะทางกายภาพและเคมีของน้ำเสีวรวมที่ผ่านบ่อดักยาง (N=14)	47
12	คุณลักษณะทางกายภาพและเคมีของน้ำล้างเครื่องปั้นแยกและน้ำล้างต่างๆ (N=14)	47
13	คุณลักษณะทางกายภาพและเคมีของน้ำซีรัม (N=14)	48
14	แสดงผลของ F/M ratio ต่อค่า BOD ₅ ,COD (เฉลี่ย N=15) ของน้ำเสียหลังผ่านการบำบัดที่ HRT 4 ชั่วโมง	48
15	แสดงผลของ F/M ratio ต่อค่า BOD ₅ ,COD (เฉลี่ย N=15) ของน้ำเสียหลังผ่านการบำบัดที่ HRT 6 ชั่วโมง	50
16	แสดงผลของ F/M ratio ต่อค่า BOD ₅ ,COD (เฉลี่ย N=15) ของน้ำเสียหลังผ่านการบำบัดที่ HRT 8 ชั่วโมง	51
17	แสดงผลของ F/M ratio ต่อค่า BOD ₅ ,COD (เฉลี่ย N=15) ของน้ำเสียหลังผ่านการบำบัดที่ HRT 10 ชั่วโมง	53
18	แสดงผลของ HRT ต่อค่า BOD ₅ , COD ของน้ำเสียหลังผ่านการบำบัดที่ F/M ratio = 0.4 วัน ⁻¹ HRT 12 ชั่วโมง	58

รายการตาราง (ต่อ)

ตารางที่	หน้า
19 แสดงผลของ HRT ต่อค่า BOD ₅ COD ของน้ำเสียหลังผ่านการบำบัด ที่ F/M ratio = 0.4 วัน ⁻¹ HRT 15 ชั่วโมง	59
20 แสดงผลของ HRT ต่อค่า BOD ₅ COD ของน้ำเสียหลังผ่านการบำบัดที่ F/M ratio = 0.4 วัน ⁻¹ HRT 24 ชั่วโมง	59
21 แสดงระยะเวลาพักเก็บที่เหมาะสมในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้น ด้วยระบบตะกอนเร่ง ที่ F/M ratio = 0.4 วัน ⁻¹	60
22 แสดงผลของความเข้มข้นของซัลเฟต (SO ₄ ²⁻) ที่มีผลต่อประสิทธิภาพการ กำจัด BOD ₅ และ COD ในน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้นด้วยระบบตะกอนเร่ง	64
23 ค่าความเข้มข้นเกลือซัลเฟตในปริมาณจำกัดที่มีผลกระทบต่อการทำงานของ ระบบตะกอนเร่ง	67
24 Effect of increasing salt content on the elimination of organic substrates on nitrification in activated sludges from the petroleum industry	68
25 แสดงผลของความเข้มข้นของแคลเซียม (Ca ²⁺) ที่มีผลต่อประสิทธิภาพการ กำจัด BOD ₅ และ COD ในน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้นด้วยระบบตะกอนเร่ง	69
26 แสดงความเข้มข้นสูงสุดของคลอไรด์ไอออนที่มีผลต่อประสิทธิภาพการ บำบัดน้ำเสียระบบตะกอนเร่ง	71
27 แสดงประสิทธิภาพการกำจัด BOD ₅ และ COD ในระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่อง ที่ F/M ratio = 0.4 วัน ⁻¹ HRT 1 วัน	73
28 แสดงประสิทธิภาพการกำจัด BOD ₅ และ COD ในระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่อง ที่ F/M ratio = 0.4 วัน ⁻¹ HRT 2 วัน	75
29 พารามิเตอร์ต่างๆที่ใช้ในการดำเนินการระบบตะกอนเร่ง	78
30 แสดงการเปรียบเทียบข้อดี-ข้อเสียของอัตราการไหลลดสารอินทรีย์เข้า ระบบตะกอนเร่ง	81
31 แสดงช่วงการทำงานของรูปแบบต่างๆ ตามค่า F/M ratio โดยวัดค่าอาหาร ในรูป BOD ₅ COD และ TOC	94
32 อัตราการสูบตะกอนกลับของกระบวนการแบบต่างๆ	97
33 บีโอดีที่วัดได้กับอัตราการเจือจางต่างๆ	101

รายการภาพประกอบ

ภาพประกอบ	หน้า
1 น้ำเสียที่เกิดขึ้นในแต่ละขั้นตอนของกระบวนการผลิตน้ำยางข้น	7
2 รูปแบบทั่วไปของระบบตะกอนเร่ง	9
3 การเจริญเติบโตของเชื้อจุลินทรีย์ (Pure culture) ในถังปฏิกรณ์แบบที่ละเท	11
4 จุลชีพชนิดต่างๆในระบบตะกอนเร่ง ณ สถานะต่างๆ	14
5 ชุดอุปกรณ์ถังปฏิกรณ์ แบบที่ละเท	31
6 แบบโครงสร้างถังปฏิกรณ์แบบไหลต่อเนื่องของกระบวนการบำบัดน้ำเสียแบบตะกอนเร่ง	35
7 เครื่องมือและอุปกรณ์ที่ใช้ในการทดลองแบบไหลต่อเนื่องของกระบวนการบำบัดน้ำเสียระบบตะกอนเร่ง	38
8 แสดงการผลิตน้ำยางข้นและน้ำที่เกิดจากกระบวนการปั่นแยก	40
9 แสดงการผลิตยางสกิมเครฟและน้ำเสียที่เกิดขึ้นจากการผลิตยางสกิมเครฟ	41
10 แสดงการบำบัดน้ำเสีย บริษัท เฟลเท็กซ์ จำกัด อ.รัตภูมิ จ.สงขลา	45
11 ผลของ F/M ratio ต่อการกำจัด COD ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางข้นที่ HRT 4 ชั่วโมง	49
12 ผลของ F/M ratio ต่อการกำจัด BOD ₅ ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางข้นที่ HRT 4 ชั่วโมง	49
13 ผลของ F/M ratio ต่อการกำจัด COD ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางข้นที่ HRT 6 ชั่วโมง	50
14 ผลของ F/M ratio ต่อการกำจัด BOD ₅ ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางข้นที่ HRT 6 ชั่วโมง	51
15 ผลของ F/M ratio ต่อการกำจัด COD ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางข้นที่ HRT 8 ชั่วโมง	52
16 ผลของ F/M ratio ต่อการกำจัด BOD ₅ ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางข้นที่ HRT 8 ชั่วโมง	52
17 ผลของ F/M ratio ต่อการกำจัด COD ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางข้นที่ HRT 10 ชั่วโมง	53

รายการภาพประกอบ (ต่อ)

ภาพประกอบ	หน้า
18 ผลของ F/M ratio ต่อการกำจัด BOD ₅ ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสีย โรงงานน้ำยางชั้นที่ HRT 10 ชั่วโมง	54
19 ลักษณะเชื้อจุลินทรีย์ในถังปฏิกรณ์ที่ F/M ratio 0.4 วัน ⁻¹ HRT 10 ชั่วโมง ด้วย กล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องกราด (JSM-580 LV, JEOL) กำลังขยาย x 5,000 เท่า	55
20 ลักษณะเชื้อจุลินทรีย์ในถังปฏิกรณ์ที่ F/M ratio 0.4 วัน ⁻¹ HRT 10 ชั่วโมง ด้วย กล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องกราด (JSM-580 LV, JEOL) กำลังขยาย x 10,000 เท่า	55
21 ลักษณะเชื้อจุลินทรีย์ในถังปฏิกรณ์ที่ F/M ratio 0.6 วัน ⁻¹ HRT 10 ชั่วโมง ด้วย กล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องกราด (JSM-580 LV, JEOL) กำลังขยาย x 5,000 เท่า	56
22 Flocculation and setting characteristics of activated sludge as related to organic loading	57
23 ผลของ HRT ต่อการกำจัด COD ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสีย โรงงานน้ำยางชั้นที่ F/M ratio เท่ากับ 0.4 วัน ⁻¹	61
24 ผลของ HRT ต่อการกำจัด BOD ₅ ของระบบตะกอนเร่งในการบำบัดน้ำเสีย โรงงานน้ำยางชั้นที่ F/M ratio เท่ากับ 0.4 วัน ⁻¹	62
25 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างพีเอชกับความเข้มข้นของซัลเฟตในน้ำเสีย โรงงานน้ำยางชั้น	64
26 ผลของความเข้มข้นซัลเฟตที่มีผลต่อประสิทธิภาพการกำจัด COD ในการบำบัด น้ำเสีย โรงงานน้ำยางชั้นระบบตะกอนเร่ง	65
27 ผลของความเข้มข้นซัลเฟตที่มีผลต่อประสิทธิภาพการกำจัด BOD ₅ ในการบำบัด น้ำเสีย โรงงานน้ำยางชั้นระบบตะกอนเร่ง	66
28 ผลของความเข้มข้นแคลเซียมที่มีผลต่อประสิทธิภาพการกำจัด COD ในการ บำบัดน้ำเสีย โรงงานน้ำยางชั้นระบบตะกอนเร่ง	70
29 ผลของความเข้มข้นแคลเซียมที่มีผลต่อประสิทธิภาพการกำจัด BOD ₅ ในการ บำบัดน้ำเสีย โรงงานน้ำยางชั้นระบบตะกอนเร่ง	71

รายการภาพประกอบ (ต่อ)

ภาพประกอบ	หน้า
30 ความสัมพันธ์ระหว่าง BOD_5 :COD ของน้ำทิ้งโรงงานน้ำยางชั้น	73
31 ผลของ HRT ต่อการกำจัด COD ของระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่องในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้นที่ F/M ratio เท่ากับ 0.4 วัน^{-1} HRT 1 วัน	75
32 ผลของ HRT ต่อการกำจัด BOD_5 ของระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่องในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้นที่ F/M ratio เท่ากับ 0.4 วัน^{-1} HRT 1 วัน	75
33 ผลของ HRT ต่อการกำจัด COD ของระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่องในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้นที่ F/M ratio เท่ากับ 0.4 วัน^{-1} HRT 2 วัน	77
34 ผลของ HRT ต่อการกำจัด BOD_5 ของระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่องในการบำบัดน้ำเสียโรงงานน้ำยางชั้นที่ F/M ratio เท่ากับ 0.4 วัน^{-1} HRT 2 วัน	77
35 ลักษณะเชื้อจุลินทรีย์ในถังปฏิกรณ์ระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่องที่ F/M ratio 0.4 วัน^{-1} HRT 2 วัน ด้วยกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องกราด (JSM-580 LV, JEOL) กำลังขยาย x 2,000 เท่า	78
36 ลักษณะเชื้อจุลินทรีย์ในถังปฏิกรณ์ระบบตะกอนเร่งแบบต่อเนื่องที่ F/M ratio 0.4 วัน^{-1} HRT 2 วัน ด้วยกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องกราด (JSM-580 LV, JEOL) กำลังขยาย x 5,000 เท่า	79
37 แสดงการเปรียบเทียบประสิทธิภาพการกำจัด COD ที่ F/M ratio เท่ากับ 0.4 วัน^{-1} , HRT 1-2 วัน	80
38 แสดงการเปรียบเทียบประสิทธิภาพการกำจัด BOD_5 ที่ F/M ratio เท่ากับ 0.4 วัน^{-1} , HRT 1-2 วัน	80
39 แสดงความแตกต่างของ BOD_5 loading ที่ HRT 1 และ 2 วัน	81
40 สมดุลมวลจุลชีพในกระบวนการตะกอนเร่ง	98

ตัวย่อและสัญลักษณ์

BOD ₅	= (Biochemical oxygen demand) หมายถึงปริมาณของออกซิเจนที่แบคทีเรียใช้ในการย่อยสลายสารอินทรีย์ในเวลา 5 วัน ที่อุณหภูมิ 20 องศาเซลเซียส
COD	= (Chemical oxygen demand) หมายถึงปริมาณออกซิเจนทั้งหมดที่ต้องการเพื่อใช้ในการออกซิไดซ์สารอินทรีย์ในน้ำให้กลายเป็นก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ และน้ำ โดยอาศัยหลักการที่ว่าสารอินทรีย์เกือบทั้งหมดสามารถถูกออกซิไดซ์โดยตัวเติมออกซิเจนอย่างแรงภายใต้สภาวะที่เป็นกรด
F/M ratio	= อัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์ (food to microorganism)
HRT	= ระยะเวลาที่กักเก็บ (Hydraulic retention time)
mg/l	= มิลลิกรัมต่อลิตร
kgBOD ₅ .m ⁻³ .d ⁻¹	= กิโลกรัมบีโอดีต่อลูกบาศก์เมตรต่อวัน
%	= เปอร์เซ็นต์
pH	= ความเป็นกรด-ด่าง