

## บทที่ 4

### บทสรุปและข้อเสนอแนะ

#### บทสรุป

#### 1. ตัวแปรที่มีผลต่อประสิทธิภาพถังปฏิกรณ์แบบกรองไร้อากาศ

##### 1.1 ผลของอัตราการบรรทุกสารอินทรีย์ (Organic loading rate, OLR)

ผลของอัตราการบรรทุกสารอินทรีย์ต่อประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดี พบว่าอัตราการบรรทุกสารอินทรีย์สูงขึ้น ประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดีจะลดลง จากการทดลองที่อัตราการบรรทุกสารอินทรีย์ 0.3 0.6 0.9 และ 1.2 กก.ซีโอดี/ลบ.ม.-วัน โดยใช้ระยะเวลาพักเก็บ 10 วัน พื้นที่ผิวจำเพาะของตัวกลางกรอง 100 ม<sup>2</sup>/ม<sup>3</sup> พบว่าอัตราการบรรทุกสารอินทรีย์ที่เหมาะสมที่สุดคือ 0.6 กก.ซีโอดี/ลบ.ม.-วัน ให้ประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดี 94.3 เปอร์เซ็นต์

##### 1.2 ผลของระยะเวลาพักเก็บ (Hydraulic retention time, HRT)

ผลของระยะเวลาพักเก็บสารอินทรีย์ต่อประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดี พบว่าระยะเวลาพักเก็บสูงขึ้น ประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดีสูงขึ้น จากการทดลองที่ระยะเวลาพักเก็บ 10 7 5 และ 4 วัน โดยใช้อัตราการบรรทุกสารอินทรีย์ 0.6 กก.ซีโอดี/ลบ.ม.-วัน พื้นที่ผิวจำเพาะของตัวกลางกรอง 100 ม<sup>2</sup>/ม<sup>3</sup> พบว่าระยะเวลาพักเก็บที่เหมาะสมที่สุดคือ 10 วัน ให้ประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดี 94.3 เปอร์เซ็นต์

##### 1.3 ผลของพื้นที่ผิวจำเพาะของตัวกลางกรอง (Specific surface area of media)

ผลของพื้นที่ผิวจำเพาะของตัวกลางกรองต่อประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดี พบว่าพื้นที่ผิวจำเพาะของตัวกลางกรองมากขึ้น ประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดีลดลง จากการทดลองพื้นที่ผิวจำเพาะของตัวกลางกรอง 100 358 และ 423 ม<sup>2</sup>/ม<sup>3</sup> โดยใช้ระยะเวลาพักเก็บ 10 วัน อัตราการบรรทุก 0.6 กก.ซีโอดี/ลบ.ม.-วัน พบว่าพื้นที่ผิวจำเพาะของตัวกลางกรองที่เหมาะสมที่สุดคือ 100 ม<sup>2</sup>/ม<sup>3</sup>

#### 2. สมการทางคณิตศาสตร์สำหรับทำนายประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดี

จากการทดลองสามารถสร้างสมการเพื่อทำนายความเข้มข้นซีโอดีทางออกได้ดังนี้

$$S_e = 5.44 \times 10^{-17} S_i^{4.49} \text{HRT}^{-2.43} A_{sp}^{2.08} \text{ เมื่อ } S_i \text{ และ } S_e \text{ คือความเข้มข้นซีโอดีทางเข้าและออก (มก./ล.)}$$

HRT คือระยะเวลาพักเก็บ (วัน) และ  $A_{sp}$  คือพื้นที่ผิวจำเพาะของตัวกลางกรอง (ม<sup>2</sup>/ม<sup>3</sup>)

### 3. แบบจำลองฟิล์มชีวะในถังปฏิกรณ์แบบกรองไร้อากาศ

จากรูปแบบการคำนวณหาความหนาฟิล์มชีวะ โดยใช้จลนศาสตร์ของโมนอค คูลมวอล สาร และอัตราการสุ่งของฟิล์มชีวะประยุกต์ร่วมกับสมการของ Rittman และ McCarty (1980a) พบว่าสภาวะดำเนินการของระบบมีผลต่อค่าตัวแปรที่ใช้ในการคำนวณความหนาฟิล์มชีวะ ดังแสดงในตาราง 18 ซึ่งความหนาฟิล์มชีวะที่คำนวณได้มีความคลาดเคลื่อนน้อยกว่า 10 เปอร์เซ็นต์ เมื่อเปรียบเทียบกับความหนาฟิล์มชีวะที่วัดได้จากการทดลอง

ความหนาฟิล์มชีวะที่เพิ่มขึ้น มีผลต่อการเพิ่มประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดีในถังปฏิกรณ์แบบกรองไร้อากาศ โดยความหนาฟิล์มชีวะมีค่าเปลี่ยนแปลงตามพารามิเตอร์ในการดำเนินการของระบบดังนี้ คือ ที่อัตราการระบรทุกสารอินทรีย์เพิ่มขึ้น ทำให้ความหนาฟิล์มชีวะลดลง และที่ระยะเวลาเก็บเก็บเพิ่มขึ้น ความหนาฟิล์มชีวะเพิ่มขึ้น ส่วนพื้นที่ผิวจำเพาะของตัวกลางกรองที่เพิ่มขึ้น ความหนาฟิล์มชีวะลดลง

ตาราง 18 อิทธิพลของค่าพารามิเตอร์ต่อค่าตัวแปรต่างๆในสมการของ Rittman และ McCarty (1980a)

พารามิเตอร์	แนวโน้ม			
	ฟลักซ์สารอาหาร (J)	ค่าสัมประสิทธิ์การผลิดได้ของชีวมวล (Y <sub>p</sub> )	อัตราการสุ่งของชีวมวล (b <sub>p</sub> )	ความหนาแน่นของชีวมวล (X <sub>p</sub> )
อัตราการระบรทุกสารอินทรีย์เพิ่มขึ้น	เพิ่มขึ้น	ลดลง	คงที่	เพิ่มขึ้น
ระยะเวลาเก็บเก็บสูงขึ้น	เพิ่มขึ้น	เพิ่มขึ้น	คงที่	เพิ่มขึ้น
พื้นที่ผิวจำเพาะตัวกลางกรองเพิ่มขึ้น	ลดลง	เพิ่มขึ้น	เพิ่มขึ้น	เพิ่มขึ้น

### ข้อเสนอแนะ

1. ศึกษาเพิ่มเติมถึงปัจจัยอุณหภูมิ Hydraulic shock loading สารพิษที่มีผลต่อถังปฏิกรณ์แบบกรองไร้อากาศ
2. นำระบบบำบัดแบบนี้ไปทดลองใช้กับน้ำเสียจริงกับโรงงาน
3. ศึกษาชนิดของวัสดุที่จะใช้เป็นตัวกลางกรองโดยควรเป็นวัสดุที่สามารถทำความสะอาดง่าย มีน้ำหนักเบา รวมถึงความเหมาะสมด้านค่าใช้จ่ายและอายุการใช้งานของตัวกลางกรอง