

การประยุกต์คอนแทคเลนส์เคมิคอลเซชัน สำหรับน้ำเสียแอมโมเนีย ซึ่งผ่านการบำบัด  
แบบแอนแอโรบิก



นายมานะ อิศรางกูร

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรมหาบัณฑิต

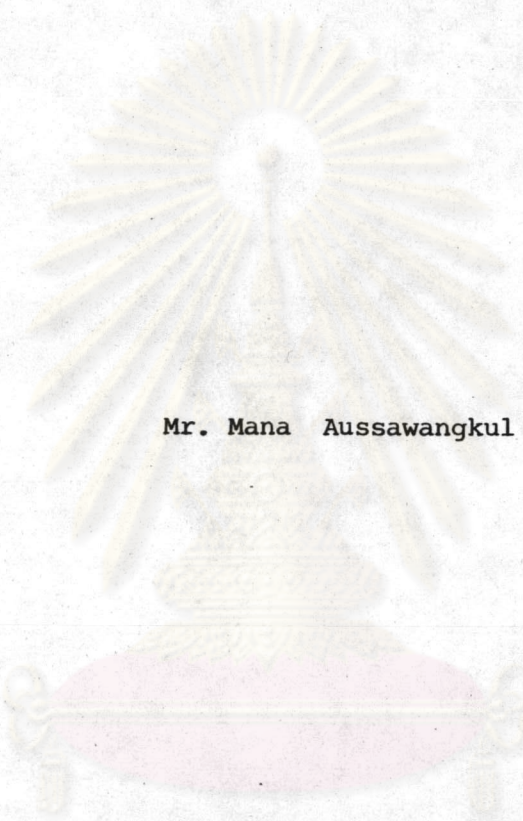
ภาควิชาวิศวกรรมสุขาภิบาล  
บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ. 2526

ISBN 974-562-803-4

007792 | 17015996

APPLICATIONS OF CONTACT STABILIZATION ON ANAEROBICALLY  
PRETREATED TAPIOCA WASTEWATER



Mr. Mana Aussawangkul

A Thesis Submitted in Partial Fulfilment of the Requirements  
for the Degree of Master of Engineering  
Department of Sanitary Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

1983

หัวข้อวิทยานิพนธ์      การประยุกต์คอนแทคเลนส์เคมิคอล เซลล์ สำหรับน้ำเสียแบริ่งมัน  
ซึ่งผ่านการบำบัดแบบแอนแอโรบิก

โดย                              นายมานะ อัสวางกูร

ภาควิชา                        วิศวกรรมสุขาภิบาล

อาจารย์ที่ปรึกษา        ผศ.ดร.สุรพล สายพานิช



บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้บัณฑิตวิทยาลัยนี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาโทบัณฑิต

*สุรพล สายพานิช*  
.....คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย  
(รองศาสตราจารย์ ดร.สุประคิษฐ์ มุขนาค)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

*วิวัฒน์ ธีระวรรณ*  
.....ประธานกรรมการ  
(รองศาสตราจารย์ วิวัฒน์ ธีระวรรณ บัณฑิต)

*ธีระ ธีระวรรณ*  
.....กรรมการ  
(รองศาสตราจารย์ ดร.ธีระ ธีระวรรณ)

*ธงชัย นพ*  
.....กรรมการ  
(รองศาสตราจารย์ ดร.ธงชัย นพ)

*สุรพล สายพานิช*  
.....กรรมการ  
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.สุรพล สายพานิช)

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

หัวข้อวิทยานิพนธ์	การประยุกต์คอนแทคส เตมิไลเซชัน สำหรับน้ำเสียแ่งมัน ซึ่งผ่านการบำบัดแบบแอนแอโรบิก
ชื่อนิสิต	นายมานะ อัสวางกูร
อาจารย์ที่ปรึกษา	ผศ.ดร. สุรพล สายพานิช
ภาควิชา	วิศวกรรมสุขาภิบาล
ปีการศึกษา	2526



### บทคัดย่อ

งานวิจัยนี้เป็นการศึกษาการใช้เครื่องทดลองต้นแบบของขบวนการคอนแทคส เตมิไลเซชันสำหรับบำบัดน้ำเสียจากโรงงานแ่งมันสำปะหลัง ที่ผ่านการบำบัดก่อนด้วยถังกรองไร้อากาศ ภายใต้สภาวะที่เป็นจริงในสนาม รวมทั้งหาค่ากำหนดและค่าสัมประสิทธิ์ต่าง ๆ เพื่อนำมาใช้ในการคำนวณออกแบบระบบบำบัดน้ำเสียจริง โดยอาศัยแบบจำลองทางคณิตศาสตร์, ค่ากำหนดและค่าสัมประสิทธิ์ที่ได้จากการวิจัยในห้องปฏิบัติการมาเป็นแนวทางของการวิจัยนี้

ผลการทดลองพบว่า ขบวนการคอนแทคส เตมิไลเซชัน สามารถใช้บำบัดน้ำเสียจากโรงงานอุตสาหกรรม ซึ่งมีค่าความเข้มข้นของมลสารอินทรีย์ ประมาณ 1,000 - 1,500 มก. ซีไอดี/ลบ.คม. ได้ดี โดยมีประสิทธิภาพในการลดซีไอดีระหว่างร้อยละ 92 - 95 เมื่อควบคุมระบบให้มีค่าอายุของตะกอนในช่วง 5-20 วัน, ระยะเวลาในถังคอนแทคอย่างน้อย 2 ชั่วโมง ระยะเวลาในถังส เตมิไลเซชัน 8 ชั่วโมง และสูบลูกบอลหมุนเวียนกลับในอัตราส่วนร้อยละ 100

การวิจัยนี้ได้หาค่าสัมประสิทธิ์ และค่ากำหนดต่าง ๆ ที่มีความจำเป็นในการออกแบบขบวนการบำบัดน้ำเสียชนิดคอนแทคส เตมิไลเซชัน รวมทั้งได้เสนอแนะวิธีการคำนวณออกแบบระบบนี้ โดยใช้แบบจำลองทางคณิตศาสตร์ไว้อีกด้วย.

๑

Thesis Title            Applications of Contact Stabilization on Anaerobi-  
                                 cally Pretreated Tapioca Wastewater

Name                     Mr. Mana Aussawangkul

Thesis Advisor        Asst. Prof. Suraphon Saiphanich, Dr. Ing.

Department            Sanitary Engineering

Academic Year        1983

ABSTRACT

The project was concerned with the feasibility study on the treatment of pretreated tapioca starch wastewater from anaerobic filter by contact stabilization process. A pilot plant was constructed based on coefficients and parameters from previous study on laboratory-scale contact stabilization unit and was operated in field conditions. The data obtained can be suitably used in designing a real wastewater treatment plant.

From the experiments, the contact stabilization process was capable to treat industrial wastewater having substrate concentration between 1,000 - 1,500 mg. COD/l. The process efficiency in COD removal was between 92 - 95 % under the following operating conditions;

- 5 - 20 days sludge age
- not less than 2 hours contact time
- 8 hours stabilization time
- 100 % sludge recycle ratio

The essential kinetic coefficients and the design procedure had been presented and recommended in this research work.



## กิติกรรมประกาศ

วิทยานิพนธ์ฉบับนี้ เกิดขึ้นจากโครงการศึกษาวิจัยการบำบัดน้ำเสียจากโรงงานผลิตแมงมันสำปะหลังโดยความร่วมมือระหว่างกรมโรงงานอุตสาหกรรมและจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ซึ่งกรมโรงงานอุตสาหกรรม เป็นผู้ให้ทุนสนับสนุน

ผู้เขียนใคร่ขอขอบพระคุณ คุณอิสสระ ไชยศิริการ หัวหน้างานศึกษาค้นคว้าฝ่ายวิชาการ กองสิ่งแวดล้อมโรงงาน ที่ได้ให้ความไว้วางใจและมอบหมายให้ผู้เขียน เป็นผู้ดำเนินงานศึกษาวิจัยนี้ ตลอดจนให้คำปรึกษาแนะนำในด้านต่าง ๆ ตลอดการวิจัยนี้

คำแนะนำเกี่ยวกับขั้นตอนการวิจัย , การแก้ไขปัญหาและอุปสรรคที่เกิดขึ้น ยังได้รับการเสนอแนะจากอาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ผศ.ดร.สุรพล สายพานิช ซึ่งได้ให้ความเอาใจใส่และคอยติดตามความคืบหน้าอย่างสม่ำเสมอ รวมทั้งกรุณาสละเวลาตรวจสอบแก้ไขวิทยานิพนธ์ฉบับนี้ให้มีความถูกต้องสมบูรณ์ยิ่งขึ้น ผู้เขียนขอกราบขอบพระคุณเป็นอย่างสูง ณ โอกาสนี้

ขอขอบพระคุณหัวหน้าภาควิชา และคณาจารย์ในภาควิชาชีววิทยา มหาวิทยาลัยศรีนครินทรวิโรฒ วิทยาเขตบางแสน ที่กรุณาอนุญาต และอำนวยความสะดวกในการใช้ห้องปฏิบัติการของภาควิชา ในระหว่างดำเนินการเก็บข้อมูลของการวิจัยนี้

การเก็บข้อมูลในสภาวะที่เป็นจริงในสนามของการวิจัยครั้งนี้ ดำเนินการโดยติดตั้งเครื่องทดลองต้นแบบ ณ ท่างุ่นส่วนจำกัด โรงงานแมงมันไควซึ่งเอี้ยะ ซึ่งได้รับความกรุณาอนุญาตให้ใช้สถานที่ในบริเวณโรงงาน และอำนวยความสะดวกในการติดตั้งเครื่องมือ จากคุณบุญจง คณะวัฒนกุล เป็นสิ่งที่ผู้เขียนขอขอบพระคุณเป็นอย่างสูง

การวิเคราะห์ตัวอย่างน้ำเสียที่ได้จากการวิจัย ส่วนใหญ่กระทำที่ห้องปฏิบัติการของบริษัท โรงงานน้ำตาลทรายศรีราชา จำกัด ซึ่งผู้เขียนขอขอบพระคุณ คุณสมพงษ์ ดั่งกุลพานิช ที่กรุณาอำนวยความสะดวกในการใช้ห้องปฏิบัติการและเครื่องมือวิเคราะห์บางส่วน of โรงงาน รวมทั้งความช่วยเหลือในการซ่อมบำรุงเครื่องทดลองต้นแบบ

วิทยานิพนธ์ฉบับนี้ จะไม่สำเร็จได้หากปราศจากความช่วยเหลือจาก ดร. นงนุช จักรสิรินนท์ ผู้ซึ่งให้คำแนะนำวิธีการวิเคราะห์, การใช้เครื่องมือวิเคราะห์ต่าง ๆ , การจัดหาสารเคมี รวมทั้งการติดต่อขอความร่วมมือในการใช้ห้องปฏิบัติการ ของภาควิชาชีววิทยา

มหาวิทยาลัยศรีนครินทรวิโรฒ วิทยาเขตบางแสน ซึ่งผู้เขียนขอขอบพระคุณในความกรุณาของ  
คร. นางนุช จักรสิรินนท์ เป็นอย่างสูง

ขอขอบคุณ คุณศุภกัมภ์ มังคละศิริ และคุณสกล หึงสมวงศ์ ที่ช่วยเหลือในการจัด  
เตรียมสารเคมีและการวิเคราะห์ตัวอย่างน้ำเสีย เพื่อทำการเก็บข้อมูลตลอดระยะเวลาของการ  
วิจัย ทำให้การเก็บข้อมูลสามารถดำเนินการไปได้ด้วยความรวดเร็วทันต่อเหตุการณ์

อนึ่ง เอกสารอ้างอิงบางส่วนของวิทยานิพนธ์เป็นภาษาฝรั่งเศส ซึ่งผู้เขียนได้รับความ  
ช่วยเหลือในการแปลเอกสารเหล่านี้จากคุณสุวรรณดี ชูรัฐเจริญ และการจัดพิมพ์วิทยานิพนธ์ ใน  
ส่วนของรูปภาพและตารางต่าง ๆ ได้รับความช่วยเหลือจากคุณทิพย์ฤดี ดวงทิพย์ จึงขอขอบคุณ  
มา ณ. ที่นี้

ท้ายสุดผู้เขียนขอกราบขอบพระคุณและขอบคุณ สำหรับการสนับสนุนทางด้านการศึกษา  
ความรัก กำลังใจ ความห่วงใย และความช่วยเหลือต่าง ๆ ที่ผู้เขียนได้รับจาก คุณพ่อ คุณแม่  
ญาติพี่น้อง และเพื่อน ๆ ทุกคนไว้ ณ. ที่นี้.

ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



## สารบัญ

## หน้า

บทคัดย่อภาษาไทย .....	ง
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ .....	จ
กิตติกรรมประกาศ .....	ฉ
สารบัญตาราง .....	ฎ
สารบัญรูป .....	ฏ
คำศัพท์ .....	ค
สัญลักษณ์ .....	ณ
<b>บทที่</b>	
<b>1. บทนำ</b> .....	1
ทั่วไป .....	1
วัตถุประสงค์ .....	3
ขอบเขตของการวิจัย .....	3
<b>2. กรรมวิธีการผลิตแบริ่งมันส์สำหรับปะหลังและการบำบัดน้ำเสีย</b> .....	5
ผลิตภัณฑ์แบริ่งมันส์สำหรับปะหลัง .....	5
กรรมวิธีการผลิต .....	5
1. กรรมวิธีการผลิตแบริ่งมันส์สำหรับปะหลังชนิดสลัดแห้ง .....	5
2. กรรมวิธีการผลิตแบริ่งมันส์สำหรับปะหลังชนิดอองไฟ .....	9
น้ำเสียจากโรงงานผลิตแบริ่งมันส์สำหรับปะหลัง .....	11
1. แหล่งที่มาและลักษณะของน้ำเสีย .....	11
2. การบำบัดน้ำเสียจากโรงงานผลิตแบริ่งมันส์สำหรับปะหลัง .....	12
<b>3. ขบวนการคอนแทคส เตมิไล เซชัน</b> .....	18
ประวัติความเป็นมา .....	18
การทำงานของระบบคอนแทคส เตมิไล เซชัน .....	19
แบบจำลองทางคณิตศาสตร์ของขบวนการคอนแทคส เตมิไล เซชัน .....	20



1. สมการคลยภาพทางมวลของระบบคอนแทคส เตปิลิเซชัน .....	20
1.1 คลยภาพของมวลจุลินทรีย์ในถังคอนแทค .....	21
1.2 คลยภาพของมวลจุลินทรีย์ในถังส เตปิลิเซชัน .....	21
1.3 คลยภาพของมวลจุลินทรีย์ในถังคกตะกอน .....	22
1.4 คลยภาพของมวลสารอินทรีย์ในถังคอนแทค .....	22
1.5 คลยภาพของมวลสารอินทรีย์ในถังส เตปิลิเซชัน .....	22
2. แบบจำลองทางคณิตศาสตร์ .....	23
2.1 แบบจำลองทางคณิตศาสตร์ของผลิตผลมวลจุลินทรีย์ .....	23
2.2 แบบจำลองทางคณิตศาสตร์ของการบำบัดมลสารอินทรีย์ ..	24
2.3 มวลจุลินทรีย์ในขบวนการคอนแทคส เตปิลิเซชัน .....	25
การพัฒนาและนำไปใช้ประโยชน์ .....	28
คำกำหนดในการออกแบบขบวนการคอนแทคส เตปิลิเซชัน .....	34
อาหารเสริมและแร่ธาตุที่จำเป็นสำหรับจุลินทรีย์ .....	36
ข้อดีและข้อเสียของขบวนการคอนแทคส เตปิลิเซชัน .....	38
1. ข้อดี .....	38
2. ข้อเสีย .....	39
4. วิธีการและแผนการวิจัยด้วยเครื่องทดลองต้นแบบ .....	40
เครื่องมือที่ใช้ในการวิจัย .....	40
น้ำเสียที่ใช้ในการวิจัย .....	46
ขั้นตอนและวิธีการวิจัย .....	50
1. เริ่มเลี้ยงจุลินทรีย์ในระบบ .....	50
1.1 ระบบถังกรองไร้อากาศ .....	50
1.2 ระบบคอนแทคส เตปิลิเซชัน .....	50
2. การควบคุมระบบคอนแทคส เตปิลิเซชัน เพื่อทำการเก็บข้อมูล ..	53
3. วิธีการเก็บข้อมูล .....	53

5. ผลการทดลองและวิจารณ์ที่ใช้เครื่องทดลองค้นแบบ .....	57
การบำบัดน้ำเสียของระบบดึงกรองไร้อากาศ .....	57
การทำงานของระบบคอนแทคส เตมิไล เซชัน .....	58
1. ค่าพีเอชในระบบ .....	58
2. อุณหภูมิ .....	64
3. ออกซิเจนละลาย .....	64
4. ความเข้มข้นของมวลจุลินทรีย์ในระบบ .....	64
5. การกระจายของมวลจุลินทรีย์ในถังปฏิกริยา .....	65
6. อัตราส่วนระหว่างเอ็มแอลวีเอสเอส/ เอ็มแอลเอสเอส .....	65
7. ประสิทธิภาพของระบบ .....	73
8. น้ำหนักบรทุกซีไอดี .....	77
9. อิทธิพลของเฟอริกคลอไรด์ที่มีต่อจุลินทรีย์แบบเส้นใย .....	77
คำกำหนดค่าต่าง ๆ .....	79
1. สัมประสิทธิ์การเติบโตและสัมประสิทธิ์การตาย .....	79
2. สัมประสิทธิ์การตายและสัมประสิทธิ์การเจริญเติบโตในถังคอนแทค .....	85
3. อัตราการใช้มวลสารอินทรีย์สูงสุดของระบบ .....	90
4. อัตราการใช้มวลสารอินทรีย์สูงสุดในถังคอนแทค .....	93
5. การหาค่าสัมประสิทธิ์การใช้มวลสารอินทรีย์ .....	96
6. อัตราการใช้มวลสารอินทรีย์จำเพาะในถังส เตมิไล เซชัน .....	100
คำกำหนดและค่าสัมประสิทธิ์ที่ได้จากการวิจัยนี้ .....	104
6. วิธีคำนวณออกแบบขบวนการคอนแทคส เตมิไล เซชัน .....	106
7. สรุปผลการวิจัย .....	112
สรุปผลการวิจัย .....	112
ข้อเสนอแนะในการทดลองที่น่าจะทำต่อไป .....	113
เอกสารอ้างอิง .....	114
ภาคผนวก .....	119
ประวัติผู้เขียน .....	129

## สารบัญตาราง

ตารางที่	หน้า
2.1 ตารางแสดงจำนวนโรงงานผลิตแบริ่งมันสำปะหลังในแต่ละจังหวัด .....	6
2.2 ลักษณะน้ำเสียจากโรงงานผลิตแบริ่งมันสำปะหลังชนิดสัคแห้ง .....	13
2.3 ลักษณะน้ำเสียจากโรงงานผลิตแบริ่งมันสำปะหลังชนิดอึ่งไฟ .....	14
2.4 ตารางเปรียบเทียบระหว่างการผลิตแบริ่งมันสำปะหลังชนิดสัคแห้งและชนิดอึ่งไฟ.	15
3.1 ค่ากำหนดที่เหมาะสมในการออกแบบขบวนการคอนแทคส เดบิไล เซชัน .....	35
3.2 แร่ธาตุที่จำเป็นสำหรับจุลินทรีย์ .....	37
4.1 ลักษณะของน้ำเสียแต่ละบ่อในระบบบ่่อย่อยสลายของโรงงานแบริ่งมันไค้วซึ่ง เอียะ .	49
4.2 ลักษณะของน้ำเสียจากเครื่องแยกและน้ำล้างหัวมัน .....	51
4.3 ลักษณะของน้ำเสียจากโรงงานผลิตแบริ่งมันสำปะหลังชนิดอึ่งไฟ .....	52
4.4 แผนการทดลอง .....	54
5.1 ตารางเปรียบเทียบอัตราส่วนเอ็มแอลวีเอสเอส/เอ็มแอลเอสเอส ที่ได้จากการวิจัยนี้กับผลที่ได้จากห้องปฏิบัติการ .....	73
5.2 เปรียบเทียบประสิทธิภาพในการทำงานของเครื่องทดลองต้นแบบกับเครื่องทดลองในห้องปฏิบัติการ .....	74
5.3 ตารางเปรียบเทียบอัตราการไข่มลสารอินทรีย์จำเพาะ (เมื่อคิดจากเอ็มแอลเอสเอส) .....	82
5.4 ตารางเปรียบเทียบอัตราการไข่มลสารอินทรีย์จำเพาะ (เมื่อคิดจากเอ็มแอลวีเอสเอส) .....	83
5.5 ตารางเปรียบเทียบค่า $a$ และ $k_2$ ที่ได้เคยมีผู้ทำการศึกษาวิจัยกับงานวิจัยนี้ ..	85
5.6 ค่า $a_c$ และ $(k_2)_c$ ที่ได้ในห้องปฏิบัติการและที่ได้จากการวิจัยในส่วนนี้ .....	86
5.7 ตารางเปรียบเทียบค่า $(K_o)_T$ และ $\gamma_T$ จากการวิจัยต่าง ๆ .....	93
5.8 ตารางเปรียบเทียบค่า $(K_o)_c$ และ $\gamma_c$ .....	96
5.9 ตารางเปรียบเทียบค่ากำหนดและค่าสัมประสิทธิ์ที่ได้จากการวิจัยกับที่ได้ในห้องปฏิบัติการ .....	105

ตารางที่	หน้า
6.1	
คำกำหนดและคำสัมประสิทธิ์ที่เสนอแนะสำหรับการออกแบบขบวนการคอนแทค	
สเตปิลเซชัน สำหรับบ่าบ้น้ำเสียจากโรงงานทั่วไป .....	107
6.2	
คำสัมประสิทธิ์ และค่าคงที่ต่าง ๆ ที่เสนอแนะให้ใช้ในการออกแบบขบวนการ	
คอนแทคสเตปิลเซชันสำหรับบ่าบ้น้ำเสียจากโรงงานผลิตแป้งมันสำปะหลัง ...	108



ศูนย์วิทยพัรพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

## สารบัญรูป

รูปที่	หน้า
2.1 แผนภูมิแสดงวิธีการผลิตแบริ่งมันสำปะหลังชนิดสัคแห้ง .....	7
2.2 แผนภูมิแสดงวิธีการผลิตแบริ่งมันสำปะหลังชนิดอังกไฟ .....	10
3.1 แผนภูมิแสดงระบบบำบัดน้ำเสียแบบคอนแทคส เตมิไล เซชัน .....	19
3.2 แผนภูมิแสดงคุณภาพทางมวลของระบบคอนแทคส เตมิไล เซชัน .....	20
4.1 แผนภูมิแสดงการทำงานของระบบที่ใช้ในการวิจัย .....	41
4.2 เครื่องทดลองต้นแบบที่ใช้ในการวิจัยในครั้งนี้ .....	42
4.3 รายละเอียดระบบถังกรองไร้อากาศ .....	43
4.4 รายละเอียดถังคอนแทค .....	44
4.5 รายละเอียดถังตกตะกอน .....	45
4.6 รายละเอียดถังส เตมิไล เซชัน .....	47
4.7 ระบบบ่งย่อยสลายของโรงงานไค้ช่วงเอื้อะ .....	49
5.1 ค่าซีไอคิของน้ำเสียเข้าระบบและน้ำทิ้งออกจากระบบของถังกรองไร้อากาศ ของ การทดลองต่าง ๆ .....	58
5.2 ความสัมพันธ์ระหว่างค่าอายุตะกอนและพีเอชในถังปฏิกิริยาต่าง ๆ .....	59
5.3 ความสัมพันธ์ระหว่างเวลาสัมผัสและพีเอชที่ค่าอายุตะกอน 20 วัน .....	60
5.4 ความสัมพันธ์ระหว่างเวลาสัมผัสและพีเอชที่ค่าอายุตะกอน 10 วัน .....	61
5.5 ความสัมพันธ์ระหว่างเวลาสัมผัสและพีเอชที่ค่าอายุตะกอน 5 วัน .....	62
5.6 ความเข้มข้นของมวลสารจุลินทรีย์ในถังคอนแทคและถังส เตมิไล เซชันที่เวลาสัมผัส ต่าง ๆ กันที่ค่าอายุตะกอน 20 วัน .....	65
5.7 ความเข้มข้นของมวลสารจุลินทรีย์ในถังคอนแทคและถังส เตมิไล เซชัน ที่เวลาสัมผัส ต่าง ๆ กันที่ค่าอายุตะกอน 10 วัน .....	66
5.8 ความเข้มข้นของมวลสารจุลินทรีย์ในถังคอนแทคและถังส เตมิไล เซชัน ที่เวลาสัมผัส ต่าง ๆ กัน ที่ค่าอายุตะกอน 5 วัน .....	67
5.9 สัคส่วนของมวลสารจุลินทรีย์ในถังคอนแทคและถังส เตมิไล เซชันที่ค่าอายุตะกอน 20วัน	68

รูปที่

หน้า

5.10	สัดส่วนของมวลจุลินทรีย์ในถังคอนแทกและถังสเคปิลู เซชันที่ค่าอายุตะกอน 10 วัน .....	69
5.11	สัดส่วนของมวลจุลินทรีย์ในถังคอนแทกและถังสเคปิลู เซชันที่ค่าอายุตะกอน 5 วัน .....	70
5.12	อัตราส่วนระหว่างเอ็มแอลวีเอสเอส/เอ็มแอลเอสเอสที่ค่าอายุตะกอนต่าง ๆ .	71
5.13	ประสิทธิภาพระบบที่เวลาสัมผัสต่าง ๆ ที่ค่าอายุตะกอน 20 วัน .....	74
5.14	ประสิทธิภาพของระบบที่เวลาสัมผัสต่าง ๆ ที่ค่าอายุตะกอน 10 และ 5 วัน ..	75
5.15	ความสัมพันธ์ระหว่างน้ำหนักรวมทุกซีโอดีกับค่าอายุตะกอน .....	77
5.16	ค่าเอสวีไอที่อายุตะกอนต่าง ๆ .....	79
5.17	ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการไหลมวลสารอินทรีย์จำเพาะและค่าอายุตะกอน ...	80
5.18	ความสัมพันธ์ระหว่าง $\theta_c$ กับ $U_T$ .....	83
5.19	ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการไหลมวลสารอินทรีย์จำเพาะกับอัตราการเจริญเติบโตจำเพาะของจุลินทรีย์ในถังคอนแทกที่ค่าอายุตะกอน 20 วัน .....	86
5.20	ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการไหลมวลสารอินทรีย์จำเพาะกับอัตราการเจริญเติบโตจำเพาะของจุลินทรีย์ในถังคอนแทกที่ค่าอายุตะกอน 10 วัน .....	87
5.21	ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการไหลมวลสารอินทรีย์จำเพาะกับอัตราการเจริญเติบโตจำเพาะของจุลินทรีย์ในถังคอนแทกที่ค่าอายุตะกอน 5 วัน .....	88
5.22	ความสัมพันธ์ระหว่าง $\frac{1}{C_T}$ และ $\frac{1}{U_T}$ ที่ค่าอายุตะกอนต่าง ๆ .....	91
5.23	ความสัมพันธ์ระหว่าง $C_T$ กับ $U_T$ .....	92
5.24	ความสัมพันธ์ระหว่าง $\frac{1}{C_C}$ และ $\frac{1}{U_C}$ ที่ค่าอายุตะกอนต่าง ๆ .....	94
5.25	ความสัมพันธ์ระหว่าง $C_C$ และ $U_C$ ที่ค่าอายุตะกอนต่าง ๆ .....	95
5.26	ความสัมพันธ์ระหว่าง $\alpha$ กับ $\frac{1}{C_C}$ ที่ค่าอายุตะกอนต่าง ๆ .....	98
5.27	ความสัมพันธ์ระหว่าง $\theta_c$ กับ $\frac{1}{C_C}$ .....	99
5.28	ความสัมพันธ์ระหว่าง $(K_S)_C$ กับ $\alpha$ ที่ค่าอายุตะกอนต่าง ๆ .....	101
5.29	ความสัมพันธ์ระหว่าง $(K_S)_T$ กับค่าอายุตะกอน .....	102
5.30	ความสัมพันธ์ระหว่าง $\theta_c$ กับ $U_S$ .....	103

คำศัพท์

บ่อย่อยสลาย	stabilization pond
บ่อไร้อากาศ	anaerobic pond
เครื่องทดลองค้นแบบ	pilot plant
ถังคอนแทค, ถังสัมผัส	contact tank
ถังสเติมโต เซพิน, ถังย่อยสลาย	stabilization tank
เวลาสัมผัส	contact time
เวลาย่อยสลาย	stabilization time
เวลาเก็บกัก	detention time
อาหารเสริม	nutrients
แร่ธาตุที่จำเป็น	trace elements
จุลินทรีย์	microorganisms
แบบเส้นใย	filamentous
ฟล็อก	floc
น้ำตะกอน	mixed liquor
ความมีชีวิต	viability
ตะกอนที่แข็งแรง	activated sludge
ตะกอนจมไม่ลง	sludge bulking
น้ำหนักบรรทุก	load
น้ำหนักบรรทุกเกิน	over load
น้ำหนักบรรทุก เพิ่มกระทันหัน	shock load
น้ำหนักบรรทุกสารอินทรีย์	organic loading
มลสารอินทรีย์	organic pollutant (ในค่าของ COD)
ค่ากำหนด	parameter
สถานะสม่ำเสมอ	steady state
แบบจำลอง	model
เริ่มเดินระบบ	start up
มวลชีวะ	biomass

สัญลักษณ์

- a : สัมประสิทธิ์การเจริญเติบโต
- $a_i$  : ค่าคงที่ ( $i = 1, 2, \dots, n$ )
- C : นำหนักมลสารอินทรีย์ต่อมวลจุลินทรีย์
- D : อัตราการเจือจาง
- k : อัตราการเจริญเติบโตจำเพาะของจุลินทรีย์
- $k_2$  : สัมประสิทธิ์การตาย
- $K_0$  : อัตราการใช้มลสารอินทรีย์สูงสุด
- $K_s$  : สัมประสิทธิ์การใช้มลสารอินทรีย์
- M : มวลจุลินทรีย์
- $\eta$  : ประสิทธิภาพ
- Q : อัตราไหลของน้ำเสียเข้าระบบ
- $Q_w$  : อัตราการระบายตะกอนส่วนเกิน
- r : สัมประสิทธิ์สหสัมพันธ์
- R : อัตราส่วนตะกอนหมุนเวียนกลับ
- $t_c$  : เวลาสัมผัส (เมื่อคิดจากอัตราไหลของน้ำเสียเข้าระบบ)
- $t_{cr}$  : เวลาสัมผัสจริง (เมื่อนำอัตราตะกอนหมุนเวียนกลับมาคิดด้วย)
- $t_s$  : เวลาย่อยสลาย (เมื่อคิดจากอัตราไหลของน้ำเสียเข้าระบบ)
- $t_{sr}$  : เวลาย่อยสลายจริง (เมื่อนำอัตราตะกอนหมุนเวียนกลับมาคิดด้วย)
- U : อัตราการใช้มลสารอินทรีย์จำเพาะ
- V : ปริมาตรของถังปฏิกริยา
- x : ความเข้มข้นของมลสารอินทรีย์
- X : ความเข้มข้นของจุลินทรีย์
- $\alpha$  : สัดส่วนของมวลชีวะในถังคอนแทค
- $\beta$  : สัดส่วนของมวลชีวะในถังสเคปิลเซชัน
- $\phi$  : สัดส่วนของมวลชีวะในถังตกตะกอน
- Y : ค่าคงที่
- $\theta_c$  : อายุตะกอน



คำที่เขียนไว้ข้างท้าย

c	:	ถึงคอนแทค
e	:	น้ำออก
i	:	น้ำเข้า
r	:	สูบลมคอนกรีต
s	:	ถังสเต็มโล เซชั่น
st	:	ถังคกคอนกรีต
T	:	ระบบทั้งหมด
v	:	ในรูปของคอนกรีตเสริมเหล็ก
w	:	ทั้งออกจากระบบ

ศูนย์วิทยพัชกร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย