# การใช้กระบวนการยูเอเอสบี - แอน็อกซิก - แอโรบิก ในการบำบัด น้ำเสียที่มีความเค็มและในโตรเจนสูงจากน้ำเสียสะพานปลา



นางสาวภูคำ พิมจักร

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต สาขาวิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ปีการศึกษา 2546 ISBN 974-173-651-7 ลิชสิทธิ์ของจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

1 % M.H. 2549

# APPLICATION OF THE UASB - ANOXIC - AEROBIC PROCESS IN TREATING SALINE AND HIGH NITROGENEOUS WASTEWATER FROM FISH PIERS

Miss Pookhum Pimmajuk

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements

for the Degree of Master of Engineering in Environmental Engineering

Department of Environmental Engineering

Faculty of Engineering

Chulalongkorn University

Academic Year 2003

ISBN 974 -173 - 651 - 7

หัวข้อวิทยานิพนธ์	การใช้กระบวนการยูเอเอสบี - แอน็อกซิก - แอโรบิก ในการบำบัดน้ำเสีย
	ที่มีความเค็มและในโตรเจนสูงจากน้ำเสียสะพานปลา
โดย	นางสาวภูคำ พิมจักร
สาขาวิชา	วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
อาจารย์ที่ปรึกษา	ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.ชวลิต รัตนธรรมสกุล
อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม	รองศาสตราจารย์ ดร.ศิริรัตน์ เร่งพิพัฒน์
	โศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้นับวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วน หลักสูตรปริญญามหาบัณฑิต
	<b>/ใน</b> คณบดีคณะวิศวกรรมศาสตร์
	(ศาสตราจารย์ ดร.สมศักดิ์ ปัญญาแก้ว)
คณะกรรมการสอบวิทย	บานิพนธ์
	ศราชน Remute ประธานกรรมการ
	(รองศาสตราจารย์ ดร.สุรพล สายพานิช)
	อาจารย์ที่ปรึกษา (ผู้ช่วยศาสตราจารย์ คร.ชวลิต รัตนธรรมสกุล)
	(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ คร.ชวลิต รัตนธรรมสกุล)
	คริเล และเข้า ปรึกษาร่วม
	(รองศาสตราจารย์ ดร.ศิริรัตน์ เร่งพิพัฒน์)
	ราง โกรกิบเอง
	(รองศาสตราจารย์ ดร.เพ็ชรพร เชาวกิจเจริญ)
	มีสาร มีสาราส กรรมการ
	(อาจารย์ ดร.พิชญ รัชฎาวงศ์)

ภูคำ พิมจักร: การใช้กระบวนการยูเอเอสบี-แอน็อกซิก-แอโรบิกในการบำบัดน้ำเสียที่มีความเค็มและ ในโตรเจนสูงจากน้ำเสียสะพานปลา (APPLICATION OF THE UASB - ANOXIC - AEROBIC PROCESS IN TREATING SALINE AND HIGH NITROGENEOUS WASTEWATER FROM FISH PIERS) อ.ที่ปรึกษา: ผศ.ดร.ชวลิต รัตนธรรมสกุล, อ.ที่ปรึกษาร่วม อ.ที่ปรึกษาร่วม: รศ.ดร.ศิริรัตน์ เร่งพิพัฒน์, 184 หน้า. ISBN 974-173-651-7

งานวิจัยครั้งนี้เป็นการศึกษาถึงประสิทธิภาพของกระบวนการยูเอเอสบี - แอน็อกซิก - แอโรบิก ในการบำบัด น้ำเสียสะพานปลาที่มีความเค็มและในโตรเจนสูง โดยมีวัตถุประสงค์เพื่อศึกษาประสิทธิภาพในการกำจัดสารอินทรีย์และ ในโตรเจน

ในงานวิจัยนี้แบ่งการทดลองออกเป็น 2 ช่วง คือ ช่วงแรกศึกษาระบบยูเอเอสบีอย่างเดียว เป็นการทดลองใน ระดับห้องปฏิบัติการ ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย เพื่อศึกษาความ เป็นไปได้ในการนำเทคนิคการคัดสายพันธุ์แบคทีเรียมาใช้ร่วมกับเม็ดตะกอนจุลินทรีย์ทั่วไป เพื่อช่วยเพิ่มประสิทธิภาพ ของระบบโดยกำหนดความเร็วไหลขึ้นที่ 1 ม./ชม. และศึกษาผลของความเร็วไหลขึ้นต่อประสิทธิภาพการกำจัดสาร อินทรีย์ของระบบ กำหนดความเร็วไหลขึ้นที่ 1 และ 3 ม./ชม. ช่วงที่สองเป็นการศึกษากระบวนการยูเอเอสบี - แอน็อกซิก - แอโรบิก เป็นการทดลองในระดับต้นแบบลาธิตนำร่อง ติดตั้งชุดอุปกรณ์การทดลองและใช้น้ำเสียจริงจาก องค์การ สะพานปลา จังหวัดสมุทรสาคร โดยส่วนยูเอเอสบีเลือกสภาวะการเดินระบบจากสภาวะที่เหมาะสมในช่วงแรกมาเดิน ระบบต่อเนื่องเพื่อศึกษาประสิทธิภาพในระยะยาว และส่วนแอน็อกซิก - แอโรบิกศึกษาประสิทธิภาพการกำจัดในโตรเจน ที่มีการหมุนเวียนน้ำตะกอนจากแอโรบิกไปแอน็อกซิกที่ 200 % และ 400 % และได้มีการแบ่งน้ำเสียเข้าส่วนยูเอเอสบีต่อ ส่วนแอน็อกซิก เท่ากับ 75 % ต่อ 25 % เพื่อช่วยเพิ่มแหล่งคาร์บอนให้กับส่วนแอน็อกซิก-แอโรบิก

น้ำเสียที่ใช้ในการทดลองเป็นน้ำเสียจริงที่มีการแปรเปลี่ยนในแต่ละวัน โดยแบ่งเป็นช่วงค่าได้ดังนี้ ช่วงแรกค่า ภาระบรรทุกสารอินทรีย์อยู่ในช่วง 6.0 - 9.5 กก.ซีโอดี/ลบ.ม.-วัน และช่วงที่สอง อยู่ในช่วง 8.6 - 15.1 กก.ซีโอดี/ลบ.ม.-วัน

ผลการศึกษาช่วงแรก พบว่า ประสิทธิภาพในการกำจัดซีโอดี ในช่วงสภาวะคงตัว (P50) เท่ากับ 77.2 % และ 84.2 % สำหรับยูเอเอสบีที่ไม่เติมเชื้อและยูเอเอสบีที่เติมเชื้อตามลำดับ จากผลการทดลอง พบว่า ยูเอเอสบีที่เติมเชื้อมี ประสิทธิภาพการกำจัดสารอินทรีย์และใชมันที่ดีกว่า ส่วนการศึกษาความเร็วไหลขึ้นพบว่าที่ 3 ม./ชม. ประสิทธิภาพของ ระบบยูเอเอสบีในการกำจัดสารอินทรีย์สูงขึ้น เท่ากับ 90.5 % สำหรับยูเอเอสบีที่เติมเชื้อ แต่พบปัญหาว่ามีการลอยตัว ออกจากระบบของแบคทีเรีย จึงเลือกค่าความเร็วไหลขึ้นที่ 2 ม./ชม. ใช้ในช่วงที่สองเพื่อป้องกันปัญหาการลอยตัวออก จากระบบ

ผลการศึกษาช่วงที่สอง พบว่า ส่วนยูเอเอสบีมีประสิทธิภาพลดลงจากเดิมเล็กน้อยทั้งนี้เพราะค่าภาระบรรทุก สารอินทรีย์ที่เข้าระบบเพิ่มสูงขึ้น แต่ระบบยังมีประสิทธิภาพสูงอยู่ในช่วง 75.4 - 80.9 % และส่วนแอน็อกซิก - แอโรบิก พบว่า อัตราการหมุนเวียนน้ำตะกอนที่ 200 % เพียงพอต่อประสิทธิภาพในการกำจัดสารในโตรเจนในรูปทีเคเอ็น ในช่วง สภาวะคงตัว(P50) เท่ากับ 80.0 %

สรุปผลการทดลองการใช้กระบวนการยูเอเอสบี - แอน็อกซิก - แอโรบิก โดยการนำเทคนิคการคัดสายพันธุ์ แบคทีเรียมาเติมสามารถบำบัดน้ำเสียสะพานปลาที่มีความเค็มและในโตรเจนสูง สามารถนำไปใช้งานจริงได้อย่างมี ประสิทธิภาพและมีค่าน้ำทิ้งจากระบบต่ำกว่าค่ากำหนดร่างมาตรฐานสะพานปลา

	.วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม			
สาขาวิชา	วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม	.ลายมือชื่ออาจารย์	ที่ปรึกษา 🤇	2,3
ปีการศึกษา	2546	ลายมือชื่ออาจารย์	้ที่ปรึกษาร่วม	לחוות ואולה

## 4470458821: MAJOR: ENVIRONMENTAL ENGINEERING

KEY WORD: UASB-ANOXIC-AEROBIC / NITRIFICATION-DENITRIFICATION / HALOPHILIC

**BACTERIA / SALINE** 

POOKHUM PIMMAJUK: APPLICATION OF THE UASB - ANOXIC - AEROBIC PROCESS IN

TREATING SALINE AND HIGH NITROGENEOUS WASTEWATER FROM FISH PIERS.

THESIS ADVISOR: ASSIST.PROF.CHAVLIT RATANATAMSKUL, Ph.D.

COADVISOR: ASSOC.PROF.SIRIRAT RENGPIPAT, Ph.D., 184 pp. ISBN 974 - 17 - 651 -7

This research is to study the efficiencies of the UASB-Anoxic-Aerobic process in treating fish pier's wastewater which has high salinity and nitrogen content. The objective of this research is to know system performance for organics and nitrogen removal.

The study was divided into 2 experimental periods. The first period was a study of UASB system alone in a laboratory scale to know the feasibility on addition of prepared selective bacteria for enhancement of treatment efficiency at upflow velocity 1 m/hr for UASB system and also to know effect of upflow velocity of the UASB system at 1 and 3 m/hr on organic removal. The second period was a study of the UASB-Anoxic-Aerobic process in a pilot scale as a demonstration on -site treatment plant. The UASB system employed the optimum upflow velocity obtained from the first period together with the addition of prepared selective bacteria. For Anoxic-Aerobic part, the study on nitrogen removal efficiencies was done by varying the return sludge rate at 200% and 400%. The feed flow rate was divided to the UASB part and Anoxic-Aerobic part at the ratio of 75%: 25 % in order to add more carbon source for the latter part.

Wastewater used in this research was raw wastewater from fish pier activity which was fluctuated in organic loading. The organic loading were 6.0 - 9.5 kg COD / m<sup>3</sup>-d and 8.6 - 15.1 kg COD / m<sup>3</sup>-d for the first and second period, respectively.

From the results obtained from the first period, it was found that COD removal efficiencies(P50) at steady state were 66.8 % and 77.6 %, respective for the UASB system with and without inoculation of prepared selective bacteria. Therefore, it was obvious that the UASB system with bacteria inoculation could enhance organic removal efficiency. When the upflow velocity was increased to 3 m/hr, the organic removal efficiency for the UASB system with bacteria inoculation could increase to 88.0%. However, the problem of bacteria wash-out from the system was found with high upflow velocity of 3 m/hr. Then the compromised upflow velocity of 2 m/hr was selected to solve the problem of bacteria wash-out.

For the results obtained from the second period, it was found that the pilot-scale UASB system had a little bit lower treatment efficiency than in the laboratory scale due to higher organic loading in the pilot-scale system. Therefore, the performance will focus on the Anoxic-Aerobic part. It was found that the return sludge rate at 200% was sufficient to achieve TKN removal efficiency(P50) at steady state as high as 80.0 %.

In summary, the UASB-Anoxic-Aerobic process with bacteria inoculation is a promising technology for treatment of fish pier's wastewater with high salinity and nitrogen content for application use.

Department of ..Environmental Engineering. Student's signature. Polymer Polyme

Academic year ......2003......

CoAdvisor's signature.

#### กิตติกรรมประกาศ

วิทยานิพนธ์ฉบับนี้สำเร็จลุล่วงได้เนื่องจากบุคคลสำคัญ คือ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ชวลิต รัตนธรรมสกุล และรองศาสตราจารย์ ดร.ศิริรัตน์ เร่งพิพัฒน์ ซึ่งได้ให้ความกรุณาเสนอ แนะหัวข้อวิทยานิพนธ์เรื่องนี้ นอกจากนี้ยังได้ให้ข้อคิดเห็น คำแนะนำ ตลอดจนสนับสนุนให้เกิด ความก้าวหน้าอย่างยิ่งในเชิงวิชาการและการดำเนินงานวิจัย รวมถึงการจัดหาทุนในการวิจัยให้แก่ ผู้วิจัยตลอดมาตั้งแต่เริ่มต้นจนกระทั่งสิ้นสุด ผู้วิจัยขอกราบขอบพระคุณเป็นอย่างสูงไว้ ณ โอกาสนี้

ชอขอบคุณคณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ รองศาสตราจารย์ ดร.สุรพล สายพา นิช รองศาสตราจารย์ ดร.เพ็ชรพร เชาวกิจเจริญ และอาจารย์ ดร.พิชญ รัชฎาวงศ์ ที่ได้เสนอข้อ แนะนำและตรวจทานวิทยานิพนธ์ให้สมบูรณ์

ขอขอบคุณคณาจารย์ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อมที่ได้ให้ความรู้อันมีค่ายิ่งแก่ผู้
วิจัยและขอขอบคุณเจ้าหน้าที่ห้องปฏิบัติการและเจ้าหน้าที่ธุรการ ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
ทุกท่านที่ให้ความช่วยเหลือสนับสนุนด้วยดีตลอด

ขอขอบคุณสำนักงานกองทุนสนับสนุนการวิจัย (สกว.) กองทุนซิน โสภณพานิช และบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ซึ่งเห็นคุณค่าและสนับสนุนทุนในการวิจัยครั้งนี้จน สำเร็จลุล่วงด้วยดี

ขอขอบคุณกรมควบคุมมลพิษ กระทรวงวิทยาศาสตร์ เทคโนโลยีและสิ่งแวดล้อม ที่ให้ความกรุณา อนุเคราะห์ซุดอุปกรณ์การทดลองระดับต้นแบบสาธิตนำร่องและข้อมูลการวิจัย

ขอขอบคุณองค์การสะพานปลา จังหวัดสมุทรสาคร กระทรวงเกษตรและสหกรณ์ ที่ให้ความอนูเคราะห์สถานที่ติดตั้งชุดอุปกรณ์ทดลองและค่าไฟฟ้าตลอดการวิจัย

ชอขอบคุณคุณจิราภรณ์ และคุณทัศนีย์ ภาควิชาจุลชีววิทยา ที่ให้การช่วยเหลือ แนะนำ และสอนเทคนิคการวิเคราะห์ทางด้านจุลชีววิทยา

ขอขอบคุณวรินทร์ และคุณอัจฉรีย์ สินทะเกิด ผู้ดูแลระบบหน้างานที่กรุณาให้
ความช่วยเหลือ อำนวยความสะดวก และเสียสละเวลาในการดูแลระบบบำบัดให้สามารถทำงาน
ได้อย่างต่อเนื่องตลอดการดำเนินงานวิจัย

ขอขอบคุณอัมภวรรณและบริษัทอาร์เคมีก้าค์ ที่ให้การอนุเคราะห์อุปกรณ์และ สารเคมีในการวิเคราะห์หาค่าพารามิเตอร์ในเทรตและในไทรต์ เพื่อความสมบูรณ์ในด้านข้อมูลงาน วิจัย

สุดท้ายนี้ ขอกราบขอบพระคุณบุคคลสำคัญในชีวิต คือ คุณพ่อ คุณแม่ พี่ๆ น้องๆ เพื่อนๆ ผู้ให้กำลังใจและช่วยเหลือตลอดเวลา จนกระทั่งการเรียนครั้งนี้สำเร็จลุล่วงเป็นอย่างดี

งานวิจัยนี้ได้รับการสนับสนุนร่วมจากโครงการศูนย์วิจัยแห่งชาติด้านการจัดการ สิ่งแวดล้อมและของเสียอันตราย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

### สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย	٧١
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ	ବ
กิตติกรรมประกาศ	น
สารบัญ	¶
สารบัญตาราง	ญ
สารบัญรูป	J
บทที่ 1 บทนำ	1
1.1 บทน้ำ	1
1.2 วัตถุประสงค์ของการวิจัย	2
1.3 ขอบเขตของการวิจัย	2
บทที่ 2 ทบทวนเอกสาร	
2.1 น้ำเสียจากกิจกรรมสะพานปลา	
2.1.1 คุณลักษณะน้ำเสียจากกิจกรรมสะพานปลา	
2.1.2 คุณสมบัติและองค์ประกอบของปลา	3
2.1.3 จุลชีววิทยาของปลาและเกลือ	5
2.2 การเจริญของจุลินทรีย์แบบตะกอนเร่ง	6
2.3 กระบวนการไร้ออกซิเจน	7
2.3.1 กลไกการย่อยสลายสารอินทรีย์ของกระบวนการไร้ออกซิเจน	
2.3.2 ระบบบำบัดน้ำเสียแบบยูเอเอสบี	12
2.4 ระบบบำบัดน้ำเสียในการกำจัดสารในโตรเจน	
2.4.1 สารประกอบในโตรเจนในน้ำเสีย	20
2.4.2 กลไกการกำจัดในโตรเจน	20
2.4.3 การสร้างสภาพด่างในน้ำเสียโปรตีน	28
2.4.4 ระบบบำบัดน้ำเสียในการกำจัดสารไนโตรเจน	30
2.5 ความสำคัญของความเค็มในน้ำเสีย	31
2.6 การศึกษาที่ผ่านมา	
2.6.1 การศึกษาที่ผ่านมาของกระบวนการยูเอเอสบี	32

### สารบัญ (ต่อ)

	иы
2.6.2 การศึกษาที่ผ่านมาของสารในโตรเจน	32
2.6.3 การศึกษาที่ผ่านมาของความเค็ม	
2.6.4 การศึกษาที่ผ่านมาของการคัดพันธุ์	36
บทที่ 3 แผนการทดลองและการดำเนินการวิจัย	37
3.1 แผนการทดลอง	37
3.1.1 การทดลองระดับห้องปฏิบัติการ	37
3.1.2 การทดลองระดับต้นแบบสาธิตน้ำร่อง	38
3.2 ซุดอุปกรณ์การทดลอง	39
3.2.1 ซุดอุปกรณ์สำหรับการทดลองระดับห้องปฏิบัติการ	39
3.2.2 ซุดอุปกรณ์สำหรับการทดลองระดับต้นแบบสาธิตนำร่อง	39
3.3 จุดการเก็บตัวอย่าง	46
3.4 การวิเคราะห์ตัวอย่าง	47
บทที่ 4 ผลการวิจัยและวิจารณ์ผล	
4.1 ลักษณะน้ำเสีย	48
4.2 ผลการทดลอง	48
4.2.1 ผลการของการเติมแบคที่เรียที่คัดสายพันธุ์	
ต่อประสิทธิภาพของระบบ	
4.2.2 ผลของความเร็วไหลขึ้นต่อประสิทธิภาพของระบบ	64
4.2.3 ผลการเดินระบบต้นแบบสาธิตนำร่อง	83
4.3 ค่าจำเพาะของระบบ	106
4.3.1 อัตราการผลิตก๊าซมีเทน	106
4.3.2 อัตราจำเพาะของระบบ	107
4.3 สมดุลในระบบ	107
บทที่ 5 ความสำคัญของงานวิจัยในทางวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม	113
5.1 ร่างมาตรฐานน้ำทิ้งสะพานปลา	
5.2 เกณฑ์ในการคดกแบบ	114

### สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
บทที่ 6 สรุปผลการทดลองและข้อเสนอแนะ	116
6.1 สรุปผลการทดลอง	116
6.1.1 สรุปการทดลองระดับห้องปฏิบัติการ	116
6.1.2 สรุปผลการทดลองระดับต้นแบบสาธิตน้ำร่อง	117
6.2 ข้อเสนอแนะ	118
ภาคผนวก	
ภาคผนวก ก ข้อมูลพารามิเตอร์ในงานวิจัย	
ภาคผนวก ข การคัดสายพันธุ์แบคทีเรีย	
ภาคผนวก ค ลักษณะน้ำเสียสะพานปลา สมุทรสาคร	171
- ภาคผนวก ง การหาอัตราจำเพาะของปฏิกิริยา	174
ประวัติผู้เขียนวิทยานิพนธ์	184

### สารบัญตาราง

หน้า

ตารางที่ 2-1 พารามิเตอร์ที่ใช้ออกแบบถังสร้างกรดจากการศึกษาที่ผ่านมาสำหรับ	
น้ำเสียประเภทต่างๆในการออกแบบระบบบำบัดไร้ออกซิเจน	15
ตารางที่ 2-2 ผลของแอมโมเนียในโตรเจนต่อระบบบำบัดน้ำเสียแบบไร้ออกซิเจน	16
ตารางที่ 2-3 ความเข้มข้นและผลของโลหะหนักขนิดต่างๆที่มีต่อในตริไฟเออร์	26
ตารางที่ 2-4 ผลของความเค็มต่อประสิทธิภาพของระบบบำบัดน้ำเสียต่างๆ	34
ตารางที่ 3-1 ลักษณะจุลินทรีย์ที่ใช้ในการทดลองแต่ละซุดการทดลองช่วงที่ 1	37
ตารางที่ 3-2 แผนการทดลองช่วงที่ 1	38
ตารางที่ 3-3 ลักษณะจุลินทรีย์ที่ใช้ในการทดลองแต่ละถังช่วงที่ 1	38
ตารางที่ 3-4 แผนการทดลองช่วงที่ 2	39
ตารางที่ 3.5 จุดเก็บตัวอย่างน้ำและความถี่ในการวิเคราะห์พารามิเตอร์ต่างๆ	46
ตารางที่ 3-6 วิธีการวิเคราะห์พารามิเตอร์	47
ตารางที่ 4-1 ลักษณะน้ำเสียในแต่ละช่วงการทดลอง	48
ตารางที่ 4-2 ผลของการวิเคราะห์ค่าพารามิเตอร์ต่างๆ ช่วงที่ 1 ของการทดลองที่ 1	51
ตารางที่ 4-3 ปริมาณก๊าซที่เกิดขึ้น อัตราการผลิตก๊าซ และเปอร์เซ็นต์ก๊าซในช่วงที่ 1	
การทดลองที่ 1	58
ตารางที่ 4-4 ผลของการวิเคราะห์ค่าพารามิเตอร์ต่างๆของน้ำออกจากชุดที่ 2	
ในการทดลองที่ 1 และการทดลองที่ 2	66
ตารางที่ 4-5 ปริมาณก๊าซที่เกิดขึ้น อัตราการผลิตก๊าซ และเปอร์เซ็นต์ก๊าซ	
ในช่วงที่ 1 ของซุดที่ 2	69
ตารางที่ 4-6 ค่าทีเคเอ็นในโตรเจนและประสิทธิภาพการกำจัดของทุกชุดการทดลอง	
ในช่วงที่ 1	74
ตารางที่ 4-7 สภาพด่างที่เกิดขึ้นของการทดลองในช่วงที่ 1	75
ตารางที่ 4-8 ค่าอุณหภูมิและโออาร์พีตลอดการทดลองช่วงที่ 1	78
ตารางที่ 4-9 อัตราการผลิตก๊าซมีเทนของทุกซุดการทดลอง	106
ตารางที่ 4-10 ค่าอัตราการใช้ออกซิเจนจำเพาะ อัตราการเกิดปฏิกิริยาในตริฟิเคชัน	
จำเพาะและอัตราการเกิดปฏิกิริยาดีในตริฟิเคชันจำเพาะ	107
ตารางที่ 5-1 เกณฑ์การจอกแบบ กระบาบการยเอเอสบี - แอบ็อกซิก - แอโรบิก	11/

# สารบัญรูป

หน้า

รูปที่ 2-1 การเจริบเติบโตของจุลชีพในถังปฏิกิริยาแบบแบตซ์	7
รูปที่ 2-2 ปฏิกิริยารีด็อกซ์ในน้ำเสีย	8
รูปที่ 2-3 ขั้นตอนการย่อยสลายสารอินทรีย์ในน้ำเสียโดยกระบวนการไร้ออกซิเจน	9
รูปที่ 2-4 ชนิดของสารตั้งต้นและผลิตผลที่ได้จากขั้นตอน hydrolysis และเอนไซม์ที่ใช้	11
รูปที่ 2-5 โครงสร้างของจุลชีพในระบบยูเอเอสบีบำบัดน้ำเสียกลูโคส	19
รูปที่ 2-6 โครงสร้างและความหนาแน่นของแบคทีเรียในน้ำเสียประเภทคาร์โบไฮเดรต	20
รูปที่ 2-7 ขั้นตอนการกำจัดในโตรเจน	22
รูปที่ 2-8 ผลของพีเอชต่อปฏิกิริยาในตริฟิเคชัน	25
รูปที่ 2-9 ผลของอุณหภูมิที่มีต่อปฏิกิริยาในตริฟิเคชัน	25
รูปที่ 2-10 การสร้างสภาพด่างในน้ำเสียโปรตีน	29
รูปที่ 2-11 ระบบสลัดจ์เดี่ยวที่มีการเวียนตะกอนกลับ	30
รูปที่ 2-12 ระบบสลัดจ์เดี่ยวที่มีการเวียนตะกอนกลับแบบคลองวนเวียน	30
รูปที่ 2-13 ระบบสลัดจ์คู่	
รูปที่ 3-1 ชุดอุปกรณ์การทดลองช่วงที่ 1	40
รูปที่ 3-2 ถังปฏิกรณ์ยูเอเอสบี ระดับห้องปฏิบัติการ	41
รูปที่ 3-3 ถังปฏิกรณ์ยูเอเอสบี ระดับต้นแบบสาธิตน้ำร่อง	42
รูปที่ 3-4 ถังปฏิกรณ์แอโรบิก ระดับต้นแบบสาธิตน้ำร่อง	43
รูปที่ 3-5 ถังปฏิกรณ์แอน็อกซิก ระดับต้นแบบสาธิตนำร่อง	44
รูปที่ 3-6 ผังการทำงานของการทดลองช่วงที่ 2	45
รูปที่ 4-1 พารามิเตอร์ที่ใช้พิจารณาสภาวะคงตัวของระบบในช่วงที่ 1 ของการทดลองที่ 1	50
รูปที่ 4-2 ค่าซีโอดีและประสิทธิภาพการกำจัดช่วงที่ 1 ของการทดลองที่ 1	53
รูปที่ 4-3 เปรียบเทียบสภาวะการทำงานของระบบชุดที่ 1 และชุดที่ 2 ในรูปซีโอดี	
ในช่วงที่1 ของการทดลองที่ 1	54
รูปที่ 4-4 ทำงานของระบบชุดที่ 1 และชุดที่ 2 ในรูปบีโอดี ในช่วงที่ 1 ของการทดลองที่ 1	56
รูปที่ 4-5 ทำงานของระบบชุดที่ 1 และชุดที่ 2 ในรูปของแข็งแขวนลอย	
ในช่วงที่ 1 ของ การทดลองที่1	57
รูปที่ 4-6-1 ปริมาณก๊าซรวมที่เกิดขึ้นต่อภาระบรรทุกสารอินทรีย์ตลอดการทดลอง	
ในช่วงที่1 ของการทดลองที่ 1	56

# สารบัญรูป (ต่อ)

	หน้า
น้ำออกจากส่วนแอโรบิก	101
รูปที่ 4-37 ค่าMLSS/MLVSS ของระบบแอน็อกซิกและแอโรบิก	103
รูปที่ 4-38 ค่าSV30 และ SVIของระบบแอน็อกซิกและแอโรบิก	104
รูปที่ 4-39 ภาพถ่ายด้วยกล้องจุลทรรศน์อิเลคตรอนฟล๊อคในระบบเอเอส	105
รูปที่ 4-40 ภาพถ่ายด้วยกล้องจุลทรรศน์อิเลคตรอนฟล๊อคในระบบแอน็อกซิก	105
รูปที่ 4-41 สมดุลในระบบยูเอเอสบี-แอน็อกซิก-แอโรบิก	109
รูปที่ 5-1 ร่างมาตรฐานสะพานปลา	113

# สารบัญรูป (ต่อ)

หน้า
รูปที่ 4-6-2 ปริมาณก๊าซมีเทนต่อซีโอดีที่ถูกกำจัดในสภาวะคงตัวช่วงที่ 1 การทดลองที่ 157
รูปที่ 4-7 ผลของความเค็มต่อประสิทธิภาพการกำจัดของระบบตลอดการทดลอง
ในช่วงที่ 1 การทดลองที่ 1
รูปที่ 4-8 ประสิทธิภาพของระบบในการกำจัดซีโอดี บีโอดี <sub>5</sub> ของแข็งแขวนลอย
ทีเคเอ็น และไขมัน เปรียบเทียบชุดที่ 1 และชุดที่ 2 ในสภาวะคงตัว
ที่เปอร์เซ็นต์ 50ในช่วงที่ 1 การทดลองที่ 163
รูปที่ 4-9 ค่าซีโอดีและประสิทธิภาพการกำจัดตลอดการทดลองของชุดที่ 2 ในช่วงที่ 1
รูปที่ 4-10 ค่าซีโอดีและภาระบรรทุกสารอินทรีย์ที่เข้าระบบต่อประสิทธิภาพการ
กำจัดซีโอดีของซุดที่ 2 ในสภาวะคงตัวของการทดลอง
รูปที่ 4-11 ค่าบีโอดี <sub>ร</sub> และประสิทธิภาพการกำจัดในช่วงสภาวะคงตัวของการทดลองชุดที่ 267
รูปที่ 4-12 ค่าของแข็งแขวนลอยและประสิทธิภาพการกำจัดตลอดการทดลองชุดที่ 2
รูปที่ 4-13-1 ปริมาณก๊าซรวมที่เกิดขึ้นต่อภาระบรรทุกสารอินทรีย์ตลอดการทดลอง
ในช่วงที่ 1 ของชุดที่ 270
รูปที่ 4-13-2 ปริมาณก๊าซมีเทนต่อซีโอดีที่ถูกกำจัดในสภาวะคงตัวช่วงที่ 1 ของชุดที่ 20
รูปที่ 4-14-1 การกระจายตัวของขนาดเม็ดตะกอนที่ความเร็วต่างกันของชุดที่ 1 และชุดที่ 271
รูปที่ 4-14-2 การขยายของชั้นตะกอนและระยะกระทบจาก GSS ของชุดที่ 2
ที่ความเร็วไหลขึ้นที่ 1 2 และ 3 ม./ชม71
รูปที่ 4-15 ประสิทธิภาพของระบบในการกำจัดซีโอดี บีโอดี <sub>ร</sub> ของแข็งแขวนลอย
ทีเคเอ็น และไขมัน เปรียบเทียบชุดที่ 2 ในการทดลองที่ 1 และที่ 2
ในสภาวะคงตัวที่เปอร์เซ็นต์ 5074
รูปที่ 4-16 ประสิทธิภาพของระบบในการกำจัดซีโอดี บีโอดี <sub>ร</sub> ของแข็งแขวนลอย
ทีเคเอ็น และไขมัน เปรียบเทียบชุดที่ 2 และที่ 3 ในสภาวะคงตัวที่เปอร์เซ็นต์ 5074
รูปที่ 4-17 ความสัมพันธ์ของค่าสภาพด่าง กรดไขมันระเหย และพีเอชในสภาวะคงตัว76
รูปที่ 4-18 ค่าอุณหภูมิของทุกซุดการทดลองช่วงที่ 177
รูปที่ 4-19 ค่าโออาร์พีของทุกชุดการทดลองช่วงที่ 1
รูปที่ 4-20 ภาพถ่ายด้วยกล้องจุลทรรศน์อิเลคตรอนของเม็ดตะกอนจุลินทรีย์ชุดที่ 180
รูปที่ 4-21 ภาพถ่ายด้วยกล้องจุลทรรศน์อิเลคตรอนของเม็ดตะกอนจุลินทรีย์ชุดที่ 2
รูปที่ 4-22 ภาพถ่ายด้วยกล้องจุลทรร <b>ศน์</b> อิเลคตรอนของเม็ดตะกอนจุลินทรีย์ชุดที่ 3

# สารบัญรูป (ต่อ)

	หน้า
รูปที่ 4-23-1 ประสิทธิภาพของระบบในการกำจัดชีโอดี บีโอดี <sub>ร</sub> ของแข็งแขวนลอย	
ที่เคเอ็น และไขมัน เปรียบเทียบชุดที่ 2 การทดลองที่ 1 และต้นแบบ	
สาธิตนำร่อง	84
รูปที่ 4-23-2 ค่าซีโอดีและภาระบรรทุกสารอินทรีย์ที่เข้าระบบต่อประสิทธิภาพการกำจัด	
ซีโอดีของต้นแบบสาธิตน้ำร่อง	84
รูปที่ 4-24-1 ปริมาณก๊าซรวมที่เกิดขึ้นต่อภาระบรรทุกสารอินทรีย์ตลอดการทดลอง	
ของชุดต้นแบบสาธิตนำร่อง	85
รูปที่ 4-24-2 ปริมาณก๊าซมีเทนต่อซีโอดีที่ถูกกำจัดในสภาวะคงตัวของ	
ชุดต้นแบบสาธิตนำร่อง	86
รูปที่ 4-25 ค่าซีโอดีตลอดการทดลองและประสิทธิภาพการกำจัดในสภาวะคงตัว	
ที่เปอร์เซ็นต์ไทล์ 50	87
รูปที่ 4-26 ค่าบีโอดีตลอดการทดลองและประสิทธิภาพการกำจัดในสภาวะคงตัว	
- ที่เปอร์เซ็นต์ไทล์ 50	88
รูปที่ 4-27 ของแข็งแขวนลอยตลอดการทดลองและประสิทธิภาพการกำจัด	
ในสภาวะคงตัวที่เปอร์เซ็นต์ไทล์ 50	90
รูปที่ 4-28-1 ปริมาณในโตรเจนทั้งหมดของระบบยูเอเอสบี-แอน็อกซิก-แอโรบิก	91
รูปที่ 4-28-2 ที่เคเอ็นในโตรเจนของระบบยูเอเอสบี-แอน็อกซิก-แอโรบิก	91
รูปที่ 4-29 ประสิทธิภาพการกำจัดที่เปอร์เซ็นต์ไทล์ 50ในสภาวะคงตัว	
โดยเทียบค่าที่เข้าระบบแต่ละส่วนทั้งในรูปในโตรเจนทั้งหมดและ	
ที่เคเอ็นในโตรเจน	92
รูปที่ 4-30 ประสิทธิภาพปฏิกิริยาในตริฟิเคชันของการทดลองที่ 1 และการทดลองที่ 2	94
รูปที่ 4-31 ประสิทธิภาพปฏิกิริยาดีในตริฟิเคชันของการทดลองที่ 1 และการทดลองที่ 2	95
รูปที่ 4-32 อัตราส่วนของคาร์บอนต่อในโตรเจนในน้ำเสียเทียบ	
อัตราคาร์บอนต่อในโตรเจนก๊าซของการทดลองที่ 1 และการทดลองที่ 2	96
รูปที่ 4-34 ปริมาณออกซิเจนละลายของระบบยูเอเอสบี-แอน็อกซิก-แอโรบิก	99
รูปที่ 4-34 อุณหภูมิของระบบยูเอเอสบี-แอน็อกซิก-แอโรบิก	99
รูปที่ 4-35 สภาพด่างใบคาร์บอเนตและพีเอชของน้ำเสียที่เข้าและ	
น้ำออกจากส่วนแอน็อกซิก	100
รูปที่ 4-36 สภาพด่างไบคาร์บอเนตและพีเอซของน้ำเสียที่เข้าและ	