

## การผลิตแก๊สชีวภาพจากกากตะกอนของระบบตะกอนเร่งจาก โรงงานแปรรูปอาหารทะเล

Biogas Production from Excess Sludge of Activated Sludge System from Seafood Processing Factory

วีรวิทย์ วงศ์วัฒนวิศิษฏ์

Weerawit Wongwattanawisit

## วิทยานิพนธ์วิทยาศาสตรมหาบัณฑิต สาขาวิชาเทคโนโลยีชีวภาพ มห**าวิท**ยาลัยสงขลานครินทร์

Master of Science Thesis in Biotechnology

Prince of Songkla University

10 тр 359. в 48 ль 4. 2544. Вів Кеу. 217056

ชื่อวิทยานิพนธ์ การผลิตแก๊สชีวภาพจากกากตะกอนของระบบตะกอนเร่งจาก

โรงงานแปรรูปอาหารทะเล

ผู้เชียน

นาย วีรวิทย์ วงศ์วัฒนวิศิษฏ์

สาขาวิชา

เทคโนโลยีชีวภาพ

ปีการศึกษา

2544

## บทคัดย่อ

คุณลักษณะของกากตะกอนจากระบบตะกอนเร่ง (activated sludge system) ของ โรงงานแปรรูปอาหารทะเล มีดังนี้ อุณหภูมิ 27-29 องศาเซลเซียส พีเอช 7.02-7.82 BOD 1.0-4.1 กรัม/ลิตร COD 5.4-31.7 กรัม/ลิตร ปริมาณของแข็งทั้งหมด 6.5-22.3 กรัม/ลิตร ของแข็งระเหย 2.8-16.8 กรัม/ลิตร ของแข็งแขวนลอย 5.8-21.3 กรัม/ลิตร ของแข็งแขวนลอย ระเหย 2.7-16.7 กรัม/ลิตร กรดไขมันระเหย 50-276 มิลลิกรัม/ลิตร ความเป็นด่าง 152-960 มิลลิกรัม/ลิตร และปริมาณในโตรเจนทั้งหมด 443-1540 มิลลิกรัม/ลิตร จากการบำบัดกาก ตะกอนในถังหมักไร้อากาศแบบธรรมดา (ขนาด 3.5 ลิตร) ที่อุณหภูมิห้อง (ประมาณ 30 องศาเซลเซียส) และศึกษาผลของระยะเวลาที่น้ำเสียอยู่ในถังหมัก (hydraulic retention time, HRT) ที่ 3, 5, 10 และ 20 วัน พบว่า การผลิตแก๊สชีวภาพสูงสุด (0.043 ลบ.ม./ลบ.ม./ วัน) ที่ HRT 3 วัน แต่ COD ลดลงสูงสุด (58.2%) ที่ HRT 20 วัน ส่วนผลของอัตราการป้อน สารอินทรีย์ (organic loading rate, OLR) ที่ 2.65, 5.29, 7.94 และ 10.58 กก.COD/ลบ.ม./ วัน โดยใช้ HRT 3 วัน พบว่า OLR ที่เหมาะสมคือ 10.58 กก.COD/ลบ.ม./วัน ให้แก๊สซีวภาพ สูงสุด 0.179 ลบ.ม./ลบ.ม./วัน และค่า COD ลดลง 72% สำหรับการศึกษาผลของการแปร สภาพกากตะกอนต่อการย่อยสลายภายใต้สภาวะไร้อากาศโดยใช้ 3 วิธี คือ การแปรสภาพ ด้วยความร้อน (121 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 15 นาที) การแปรสภาพด้วยสารเคมี (NaOH 0.3 กรับ/กรับ VSS) และการแปรสภาพด้วยสารเคมีร่วมกับความร้อน พบว่า การแปรสภาพ กากตะกอนด้วยความร้อนให้ผลดีที่สุด สามารถเพิ่มการผลิตแก๊สชีวภาพได้ 6.4 เท่า (0.51 และ 0.08 ลบ.ม./ลบ.ม./วัน ตามลำดับ) และการลดลงของ COD เพิ่มขึ้น 2.7 เท่า (75% และ 27% ตามลำดับ) เมื่อเทียบกับกรณีที่ไม่ผ่านการแปรสภาพ ปริมาณของแข็งทั้งหมด หลังผ่านการบำบัดลดลง 67% เมื่อเปรียบเทียบผลของอุณหภูมิ (อุณหภูมิสูง 50±1

องศาเซลเซียส กับอุณหภูมิห้อง 30±1 องศาเซลเซียส) ต่อการบำบัดกากตะกอนที่ไม่ผ่าน การแปรสภาพ และกากตะกอนที่ผ่านการแปรสภาพ พบว่า การบำบัดที่อุณหภูมิสูงให้ผลดี กว่าการบำบัดที่อุณหภูมิห้องทั้ง 2 กรณี โดยแก๊สชีวภาพมีค่าเพิ่มขึ้น 6.0 เท่า (0.24 และ 0.04 ลบ.ม./ลบ.ม./วัน ตามลำดับ) และ 1.1 เท่า (0.51 และ 0.45 ลบ.ม./ลบ.ม./วัน ตามลำดับ) ตามลำดับ การใช้กากตะกอนที่ไม่ผ่านการแปรสภาพ ค่า COD ที่ลดลงมีค่าเท่า กับ 51% และ 35% ตามลำดับ ส่วนกากตะกอนที่ผ่านการแปรสภาพ ค่า COD ที่ลดลงมีค่า ใกล้เคียงกัน (65% และ 62% ตามลำดับ) แก๊สชีวภาพที่ได้ประกอบด้วย แก๊สมีเธนประมาณ 78-81% คาร์บอนไดออกไซด์ 10-20% และแก๊สอื่นๆ 2-9% องค์ประกอบของกากตะกอนที่ผ่านการบำบัดแบบไร้อากาศ มีในโตรเจน 3.6-5.2% ฟอสฟอรัส 1.4-1.5% และโปแตสเซียม 0.8-1.0% โดยน้ำหนักแห้ง

Thesis Title Biogas Production from Excess Sludge of Activated Sludge

System from Seafood Processing Factory

Author Mr. Weerawit Wongwattanawisit

Major Program Biotechnology

Academic Year 2001

## **Abstract**

Excess sludge characteristics from the activated sludge system of a seafood processing factory were as follows: temperature 27-29°C, pH 7.02-7.82, BOD<sub>5</sub> 1.0-4.1 g/l, COD 5.4-31.7 g/l, total solids 6.5-22.3 g/l, volatile solids 2.8-16.8 g/l, suspended solids 5.8-21.3 g/l, volatile suspended solids 2.7-16.7 g/l, volatile fatty acids 50-276 mg/l, alkalinity 152-960 mg/l and total Kieldahl nitrogen 443-1540 mg/l. The anaerobic digestion of excess sludge was carried out in four conventional anaerobic reactors (working volume 3.5 I) at room temperature (~30 °C). Studies on the effects of hydraulic retention time (HRT) at 3, 5, 10 and 20 days indicated that the maximum biogas production (0.043 m³/m³/d) was obtained at 3 days HRT. However, the highest COD removal (58.2%) was achieved at 20 days HRT. The effect of organic loading rate (OLR) at 2.65, 5.29, 7.94 and 10.58 kg COD/m<sup>3</sup>/d was studied at 3 days HRT. The results indicated that the optimal OLR was 10.58 kg COD/m³/d, allowing for a maximum biogas production of 0.179 m<sup>3</sup>/m<sup>3</sup>/d and a COD removal level at a 72%. The effects of sludge pretreatment on anaerobic digestion were studied using three methods: thermal pretreatment (121°C for 15 min), chemical pretreatment (0.3 g NaOH/g VSS) and thermochemical pretreatment. The results indicated that thermal pretreatment was the most successful method. The biogas production increased by 6.4 fold (0.51 and 0.08 m<sup>3</sup>/m<sup>3</sup>/d, respectively) while the COD removal increased by 2.7 fold (75%

and 27%, respectively), in comparison to the non-pretreatment method. The total solids after treatment decreased at a rate of 67%. The effects of temperature (high temperature at  $50\pm1^{\circ}$ C and room temperature at  $30\pm1^{\circ}$ C) on the treatment of non-pretreatment sludge and pretreatment sludge were also carried out. These results indicated that the high temperature treatment was superior to the room temperature treatment in both sludge types. The biogas production increased by 6.0 fold (0.24 and 0.04 m³/m³/d, respectively) and by 1.1 fold (the average biogas production was 0.51 and 0.45 m³/m³/d, respectively), respectively. The COD removal for non-pretreatment sludge were 51% and 35%, respectively, while the COD removal values were similar (65% and 62%, respectively) for pretreatment sludge. The biogas composition consisted of 78-81% methane, 10-20% carbon dioxide and 2-9% other gases. The anaerobic treated sludge contained 3.6-5.2% nitrogen, 1.4-1.5% phosphorus and 0.8-1.0% potassium by dry weight.