

บทคัดย่อ

รหัสโครงการ : RDG4950108
ชื่อโครงการ : การประเมินระบบบำบัดน้ำเสียแบบไร้อากาศที่เหมาะสมสำหรับโรง
 รมควันยางแผ่นสหกรณ์กองทุนสวนยาง
ชื่อนักวิจัย : สุเมธ ไชยประพัทธ์¹ และ อิศรา รังงาม²
¹ภาควิชาวิศวกรรมโยธา คณะวิศวกรรมศาสตร์
 มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ อ.หาดใหญ่ จ.สงขลา
²คณะกรรมการจัดการสิ่งแวดล้อม มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ อ.หาดใหญ่
 จ.สงขลา
E-mail address : sumate.ch@psu.ac.th
ระยะเวลาโครงการ : สิงหาคม 2549 – กุมภาพันธ์ 2552

น้ำเสียจากโรงอบ/รมยางแผ่นรมควันปนเปื้อนมลสารต่างๆ และมีความเป็นกรด เนื่องจากมีการใช้กรดฟอร์มิคในการจับตัวเนื้อยางซึ่งหากบำบัดน้ำเสียนี้ด้วยระบบแบบไร้อากาศ จะได้ก๊าซชีวภาพที่ค่อนข้างสะอาดเนื่องจากไม่มีการใช้กรดซัลฟูริกในการผลิตซึ่งจะทำให้เกิด ก๊าซไข่เน่า (H_2S) ดังนั้นงานวิจัยนี้มีวัตถุประสงค์เพื่อประเมินประสิทธิภาพของระบบบำบัด ประยุกต์และผลของสัดส่วนการสูบน้ำเสียย้อนกลับต่อระบบหมักไร้อากาศเพื่อผลิตเชื้อเพลิงก๊าซ ชีวภาพจากน้ำเสียของสหกรณ์โรงอบ/รมยางแผ่น พร้อมทั้งประเมินความคุ้มค่าในเชิง เศรษฐศาสตร์ในการประยุกต์ใช้ระบบบำบัดดังกล่าวสำหรับโรงอบ/รมยางแผ่นสหกรณ์กองทุน สวนยางเพื่อการผลิตพลังงานทดแทน โดยได้เลือกใช้ระบบบำบัดไร้อากาศแบบระบบบ่อหมัก ย่อยประยุกต์ (Modified Covered Lagoon Digester; MCL) ซึ่งระบบประกอบด้วยถังปฏิกริยา 2 ไบ เชื่อมต่อกัน มีปริมาตรใช้งานรวม 504 ลิตร เดินระบบที่ HRT 30 วัน ที่สัดส่วนการสูบน้ำเสีย ย้อนกลับ (Recycle period ratio; R_r) ระดับต่างๆ ได้แก่ 100% (สูบน้ำหมุนเวียนตลอดเวลา) 75% 50% 25% และ 0% (ไม่มีการสูบน้ำหมุนเวียน) ส่วนระบบถังปฏิกริยาร้อยอากาศแบบแผ่น กั้นประยุกต์ (Modified Anaerobic Baffled Reactor; MABR) ประกอบด้วยถังปฏิกริยาจำนวน 3 ไบ เรียงต่อกัน มีปริมาตรใช้งานรวม 204 ลิตร เดินระบบที่ HRT 10 วัน (AD10) 5 วัน (AD5) และ 2.5 วัน (AD2.5) ด้วยสัดส่วนเวลาการสูบน้ำย้อนกลับที่ระดับ 100% 50% และ 0% ในแต่ละ HRT โดยน้ำเสียเข้าระบบมีค่า pH อยู่ในช่วง 5.09-6.58 และ COD เฉลี่ย $3,710 \pm 900$ mg/L

จากการศึกษาพบว่า ระบบ MCL มีประสิทธิภาพการบำบัด TCOD สูงสุดเฉลี่ย 97.2% 96.4% 96.3% 95.5% และ 95.0% ที่ R_r เท่ากับ 0% 75% 25% 50% และ 100% ตามลำดับ โดยไม่พบความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p < 0.05$) ที่สัดส่วนการสูบน้ำเสียย้อนกลับ ต่างๆ ซึ่งพบว่าที่ R_r เท่ากับ 0% มีอัตราการผลิตก๊าซชีวภาพและองค์ประกอบก๊าซมีเทนสูงสุด เฉลี่ยเท่ากับ 3.92 L/d และ 70.56% ตามลำดับ ส่วนการทำงานของระบบ MABR ที่ HRT 10 5

และ 2.5 วัน พบว่า มีประสิทธิภาพการบำบัด TCOD เฉลี่ยสูงสุดเท่ากับ 97.7% (ที่ $R_t=0\%$) 97.3% (ที่ $R_t=0\%$) และ 95.4% (ที่ $R_t=50\%$) ตามลำดับ ซึ่งพบว่า R_t ในอัตราที่ทำการศึกษาไม่ทำให้เกิดความแตกต่างของประสิทธิภาพการกำจัด TCOD อย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p<0.05$) ที่ HRT ที่ทำการศึกษา อัตราการผลิตก๊าซชีวภาพสูงสุดเกิดขึ้นที่ $R_t=50\%$ เฉลี่ยเท่ากับ 22.5 44.9 และ 70.5 L/d ที่ HRT=10 5 และ 2.5 วัน ตามลำดับ โดยพบว่าที่ R_t ต่ำกว่าระบบจะมี อัตราการผลิตก๊าซชีวภาพสูงกว่าที่ R_t สูงอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p<0.05$) นอกจากนี้ ยังพบว่าองค์ประกอบของมีเทนในก๊าซชีวภาพในทุก HRT (10, 5, และ 2.5 วัน) จะสูงสุดที่ $R_t=0\%$ มีค่าเท่ากับ 63.7%, 72.8% และ 71.1% ตามลำดับ ดังนั้นผลการศึกษาชี้ให้เห็นว่า สภาวะการเดินระบบ MCL ที่ไม่มีการสูบน้ำเสียย้อนกลับ และระบบ MABR ที่ HRT 2.5 วัน ไม่มีการสูบน้ำเสียย้อนกลับเป็นสภาวะที่เหมาะสมสามารถกำจัด COD ได้สูงกว่า 90% สม่่าเสมอ และให้องค์ประกอบของมีเทนในก๊าซชีวภาพสูงใกล้เคียงกับค่าที่สูงที่สุด การที่ไม่มีการสูบน้ำเสียย้อนกลับสำหรับกวนผสมจะช่วยประหยัดค่าใช้จ่ายในการเดินระบบและความยุ่งยากในการสร้างระบบ

Abstract

Project code : RDG4950108

Project title : Evaluation of appropriate anaerobic wastewater treatment for Sheet Rubber Plantation Aid Fund Co-operation plant

Investigators : Chaiprapat, S.¹, Rukgham, E.²
¹Department of Civil Engineering, Faculty of Engineering, Prince of Songkla University, Hat Yai, Songkhla
²Faculty of Environmental Management, Prince of Songkla University, Hat Yai, Songkhla

E-mail address : sumate.ch@psu.ac.th

Project duration : August 2006 – February 2009

Wastewater from the small cooperative rubber sheet factories (CRSFs) contains organic and inorganic pollutants and is acidic due to the use of formic acid in the production process. If this wastewater is treated anaerobically, it will yield the biogas which is rather clean (low H₂S concentration) because of the absence of sulfuric acid, normally used in rubber production in large scale factories. Thus, the objective of this study was to evaluate the effectiveness of the modified anaerobic systems and the effects of wastewater recycle period ratio for the production of biogas from CRSFs wastewater, as well as to assess the feasibility for the investment of anaerobic treatment system to produce this alternative energy. In the experiments, pilot-scale Modified Covered Lagoon Digester (MCL) each consisting of 2 connected rectangular boxes of 504 L working volume were operated at 30 days hydraulic retention time (HRT) under recycle period ratios (R_t) of 100% (continuous wastewater recycle mixing) 75% 50% 25% and 0% (no wastewater recycle mixing). As for the pilot-scale Modified Anaerobic Baffled Reactor (MABR), the system consisted of 3 cylindrical reactors connected in series with a total working volume of 204 L operated at HRT 10 (AD10), 5 (AD5), and 2.5 (AD2.5) days under recycle period ratios of 100%, 50% and 0% in order. The wastewater had pH of 5.09-6.58 and COD of 3,710±900 mg/L.

Results showed that MCL systems could remove TCOD as high as 97.2%, 96.4%, 96.3%, 95.5% and 95.0% at $R_t = 0\%$, 75%, 25%, 50% and 100%, respectively, of which no statistical difference ($p < 0.05$) among the means was detected. Highest biogas production and methane content, 3.92 L/d and 70.56%, were obtained at $R_t = 0\%$.

In MABR systems, average TCOD removals were 97.7% (at $R_t=0\%$), 97.3% (at $R_t=0\%$), and 95.4% (at $R_t=50\%$) at HRT 10, 5, and 2.5 days, respectively. R_t in the experimented conditions did not cause significant difference in TCOD removal at each HRT tested. Maximum biogas production occurred at $R_t=50\%$ at the average of 22.5, 44.9, and 70.5 L/d under HRT=10, 5, and 2.5 days, respectively. It was found that lower R_t could statistically yield higher biogas production compared to system operated at higher R_t value. Moreover, methane composition was highest at $R_t=0\%$ at all tested HRTs; 63.7% (HRT 10d), 72.8% (HRT 5d), 71.1% (HRT 2.5d). Thus, the MCL system could be suitably run at HRT 2.5 days while both systems could be run at no recycle mixing ($R_t=0\%$) to achieve a comparable performance of consistent COD removal over 90% and high methane content in the biogas. This could be due to the inherited characteristics of the systems. No mixing requirement leads to a more economical operation and simplicity of the system construction.