

ผลของอายุตะกอนต่อประสิทธิภาพการบำบัดน้ำเสียในระบบເອສບີອາຣ໌ Effect of Sludge Retention Time on Efficiencies of Wastewater Treatment in Sequencing Batch Reactor

ขวัญเนตร สมบัติสมภพ (Kwannate Sombatsompop)^{1*}

เจตนา วงศ์วิชัยร (Jeatana Wongwichien)²

วิริยะ งานทอง (Wiriya Janthong)²

วรกิตติ ประพุท (Worakitti Prapurit)²

บทคัดย่อ

การศึกษาผลกระทบของอายุตะกอนต่อประสิทธิภาพในการบำบัดน้ำเสียสังเคราะห์ในระบบເອສບີອາຣ໌ โดยแบ่งค่าของอายุตะกอน 3 ค่า ที่ 5 10 และ 15 วัน การทดลองนี้มีวัฏจักรเท่ากับ 12 ชั่วโมง ประกอบด้วย ช่วงการเติมน้ำ 1 ชั่วโมง ช่วงเติมอากาศ 8 ชั่วโมง ช่วงตักตะกอน 2 ชั่วโมง และช่วงการถ่ายน้ำทึบ 1 ชั่วโมง จากการทดลองพบว่า อายุตະກອນที่ 5 10 และ 15 วัน ไม่มีผลต่อประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดีและแอมโมเนีย-ไนโตรเจน ที่อัตราการอินทรีย์เท่ากับ 0.58 กก.ซีโอดี/ม³.วันและ ที่อัตราการแอมโมเนีย-ไนโตรเจน เท่ากับ 0.14 กก.แอมโมเนีย-ไนโตรเจน/ม³.วัน ตามลำดับ โดยประสิทธิภาพการกำจัดซีโอดีเฉลี่ยเท่ากับ 90% และประสิทธิภาพการกำจัดแอมโมเนียเฉลี่ยเท่ากับ 69% ปฏิกิริยาในตริฟิเกชั่นและ ดีไนตริฟิเกชั่นเกิดขึ้นที่อายุตະກອນ 10 วันขึ้นไป ปริมาณของแข็งแหวนลอยในน้ำทึบที่ อายุตະກອน 5 และ 10 วัน ผ่านเกณฑ์มาตรฐานน้ำทึบชุมชน และเมื่ออายุตະกອนเพิ่มขึ้น ค่าเอสວีไอเพิ่มขึ้น การลดลงของโปรตีนในสารพอลิเมอร์ที่จุลินทรีย์สังเคราะห์นอกเซลล์ มีความสัมพันธ์กับค่าอายุตະกອนที่เพิ่มขึ้น เมื่อพิจารณาถึงตัวแปรที่มีผลกระทบจากอายุตະกອน สามารถสรุปได้ว่าอายุตະกອนที่ 10 วัน มีความเหมาะสมที่สุดในการบำบัดน้ำเสียในระบบເອສບີອາຣ໌

Abstract

This study measured the effect of sludge retention time (SRT) on wastewater treatment efficiency in a sequencing batch reactor (SBR). Three SBRs were operated in parallel at different SRT values of 5, 10 and 15 days. The SBR cycle was 12 h (fill 1 h, aeration 8 h, settle 2 h and draw/idle 1 h). The results show that there was no significant difference in terms of COD and NH₄-N removal efficiencies at organic loading of 0.58 kgCOD/m³.d and ammonia-nitrogen loading of 0.14 kgNH₃-N/m³.d, respectively. The average COD and NH₄-N removal efficiencies were 90% and 69%. The nitrification and de-nitrification reactions were found to occur

¹อาจารย์ ภาควิชาเทคโนโลยีชีวภาพ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าพระนครเหนือ

²นักศึกษา หลักสูตรวิศวกรรมศาสตรบัณฑิต ภาควิชาเทคโนโลยีชีวภาพ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าพระนครเหนือ

วิทยาลัยเทคโนโลยีชีวภาพ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าพระนครเหนือ

*corresponding author, e-mail: kwn@kmutnb.ac.th

for at least 10 days of SRT. The suspended solids in the effluent at SRT of 5 and 10 days were under the domestic effluent standard. SVI increased with increasing SRT. The protein in extracellular polymeric substance (EPS) decreased with increasing SRT. It was concluded that the SRT of 10 days is most suitable for wastewater treatment in a sequencing batch reactor system.

คำสำคัญ: ระบบอสีวาร์, อายุตะกอน, การบำบัดน้ำเสีย

Keywords: Sequencing batch reactor (SBR), Sludge retention time (SRT), Wastewater treatment

บทนำ

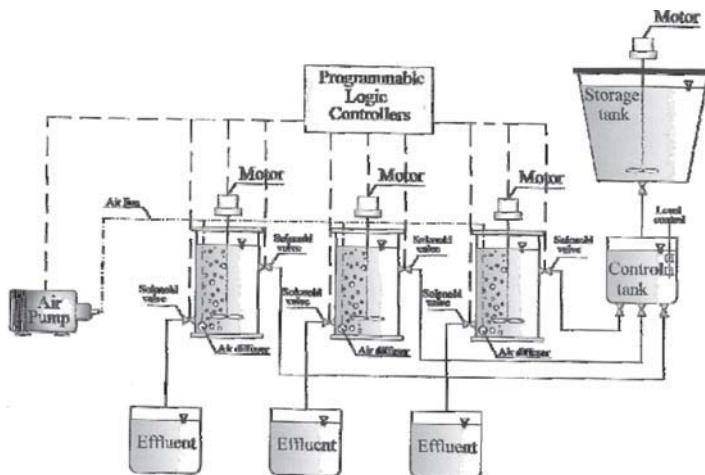
น้ำเป็นปัจจัยอย่างหนึ่งที่มีความสำคัญต่อการดำเนินชีวิตของมนุษย์ มนุษย์เราต้องการน้ำเพื่อใช้ในการอุปโภค บริโภค ปริมาณการใช้น้ำจึงแตกต่างกันไปขึ้น กับองค์ประกอบต่างๆ เช่น ลักษณะชุมชน ขนาดชุมชน ดุลกาก รวมถึงกิจกรรมที่เกิดขึ้น การพัฒนาประเทศ จากสภาพเศรษฐกิจที่อาศัยผลผลิตทางการเกษตรไปสู่ สภาพเศรษฐกิจที่อาศัยอุตสาหกรรม ก่อให้เกิดปัญหา สิ่งแวดล้อมขึ้นมากตาม น้ำที่ออกจากชุมชนส่วนใหญ่ ประกอบด้วย สารอินทรีย์ สารอาหารในรูปปไนโตรเจน และฟอสฟอรัส ดังนั้น การบำบัดน้ำเสียจึงจำเป็นอย่างยิ่ง ที่จะช่วยลดปัญหามลพิษทางน้ำที่เกิดขึ้น ระบบบำบัดน้ำเสียแบบอสีวาร์ (Sequencing Batch Reactor: SBR) สามารถนำมาใช้ในการบำบัดน้ำเสียชุมชนและอุตสาหกรรมได้เป็นอย่างดี ระบบมีลักษณะการทำงานแบบเติมเข้า - ถ่ายออก ขั้นตอนการบำบัดประกอบด้วย การเติมน้ำเสีย (fill) การบำบัด (react) การตกตะกอน (settle) การถ่ายน้ำทิ้ง (draw) และการพัก (idle) (Irvine and Busch, 1979) ระบบอสีวาร์ประกอบด้วยถังเติมอากาศเพียงถังเดียว สามารถทำหน้าที่ทั้งการเติมอากาศเพื่อย่อยสลายสารอินทรีย์ และทำหน้าที่แยกตะกอนด้วยการตกรอกตะกอนภายในถังเดียวกันทำให้ช่วยลดพื้นที่ที่ใช้ในการบำบัด การควบคุมระบบง่ายไม่ยุ่งยากซับซ้อน นอกเหนือนี้ ยังมีความสามารถในการกำจัดบีโอดีและสารอาหารได้ดีอีกด้วย จากการสืบค้นงานวิจัยที่ผ่านมา พบว่ามีนักวิจัยที่ให้ความสนใจกับการศึกษาระบบอสีวาร์ ในด้านการกำจัดธาตุอาหาร (Kargi and Uygor, 2002) ผลของอุณหภูมิ ความเค็มและอัตราส่วนสารบนต่อในโตรเจน (Fontenot et al., 2007) ลักษณะจุลินทรีย์

(Hu et al., 2005) เป็นต้น การทำงานของระบบให้มีประสิทธิภาพนี้จะต้องอาศัยการออกแบบที่ดี เพื่อที่จะควบคุมการทำงานของระบบโดยเลือกค่าที่เหมาะสมของตัวแปร อายุตะกอนก็เป็นตัวแปรที่สำคัญที่ใช้ในการออกแบบและควบคุมการทำงานของระบบ (Franta and Wilderer, 1997) ดังนั้น งานวิจัยนี้จึงทำการศึกษาผลของอายุตะกอนต่อประสิทธิภาพในการทำงานของระบบ เพื่อนำข้อมูลที่ได้ไปใช้เป็นข้อมูลพื้นฐานในการวิจัยต่อไป โดยการทดลองทำการวิเคราะห์ค่าบีโอดีสารประกอบในโตรเจน ของแข็งแขวนลอย ปริมาตรตะกอนที่จำตัวในเวลา 30 นาที (SV_{30}) Sludge volume index (SVI) และ Extracellular polymeric substance (EPS) ใช้แบบจำลองระบบอสีวาร์

อุปกรณ์ และวิธีการวิจัย

วัสดุ อุปกรณ์

ระบบอสีวาร์ประกอบด้วยถังอะคริลิกใส่มีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 16 ซม. สูง 40 ซม. และหนา 0.5 ซม. ปริมาตรน้ำในถังที่ใช้ในการทดลองคือ 6 ลิตร ใช้มอเตอร์รุ่น DS-400 Takanawa (Japan) 12 V/5A มีความเร็วรอบ 60 รอบ/นาที เครื่องเติมอากาศที่ใช้ห้อ Yamano ap-10 (Japan) เครื่องควบคุมระดับน้ำ (Control level) ชั้นห้อ Omron รุ่น 61F-G-AT-61F11 (Japan) Solenoid valve ชั้นห้อ Airtac รุ่น 2W025-08 ใช้ควบคุมการไฟล์เข้า-ออกของน้ำ การทำงานของระบบควบคุมด้วย Programmable Logic Controllers ชั้นห้อ Omron รุ่น ZEN-10C3AR-A-V2 (Japan) การติดตั้งระบบอสีวาร์แสดงดังรูปที่ 1



รูปที่ 1. การติดตั้งระบบอสบีอาร์

น้ำเสียสังเคราะห์ที่ใช้มีองค์ประกอบหลักได้แก่ Glucose Soy protein NH₄ Cl และแร่ธาตุที่จำเป็นต่อการเจริญเติบโตของจุลินทรีย์ (Sombatsompop et al., 2006) มีค่าซีโอดีและแอมโมเนียมในไตรเจน เท่ากับ 500 และ 120 mg./l. คิดเป็นค่าอัตราภาระอินทรีย์ (Organic loading rate) เท่ากับ 0.58 กก.ซีโอดี/m³-วัน และ 0.14 กก.แอมโมเนียม-ไนโตรเจน/m³-วัน ตามลำดับ แปรค่าอัตราตะกอนที่ 5 10 และ 15 วัน คิดเป็นค่าอัตราส่วนสารอินทรีย์ต่อจุลชีพ (F/M) เท่ากับ 0.58 0.38 และ 0.25 กก.ซีโอดี/กก.MLSS-วัน ตามลำดับ จุลินทรีย์เริ่มต้นที่ใช้ในการทดลองมีความเข้มข้น 2000 mg./l. เป็นจุลินทรีย์ที่นำมานากระบบบำบัดน้ำเสียชุมชนแบบแยกทิเวเต็ดสลัคซึ่งของมหาวิทยาลัยธรรมศาสตร์ศูนย์รังสิต

วิธีการทดลอง

การทดลองแบ่งออกเป็นสองส่วนคือ ส่วนแรก เป็นการนำเอาตะกอนจุลินทรีย์จากระบบบำบัดน้ำเสียชุมชนมาเลี้ยงในถังเติมอากาศ และให้น้ำเสียสังเคราะห์ซึ่งมีค่าซีโอดี เท่ากับ 500 mg./l. แปรค่าอัตราตะกอน (SRT) ที่ 5 10 และ 15 วัน การควบคุมอัตราตะกอนจะคำนวณหาอัตราการระบายน้ำตะกอนที่ ดังสมการที่ 1

$$SRT = \frac{VX}{Q_w X + (Q - Q_w)X_e} \quad (1)$$

เมื่อ V = ปริมาตรของถังเติมอากาศ (m³)

X = ความเข้มข้นของตะกอนในถังเติมอากาศ (mg./l.)

Q_w = อัตราการระบายน้ำตะกอนทั้ง (m³/วัน)

Q = อัตราการไหลของน้ำเสียที่เข้าถังเติมอากาศ (m³/วัน)

X_e = ความเข้มข้นของตะกอนในน้ำทิ้ง (mg./l.)

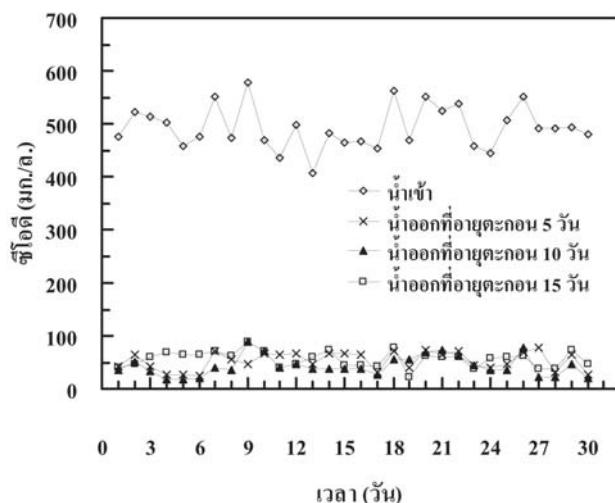
นำตะกอนจะถูกระบายน้ำทั้งก่อนระบบเข้าสู่ช่วงตกละกอน และจะเลี้ยงตะกอนเพื่อปรับสภาพเป็นเวลา 10 วัน จากนั้น ส่วนที่สองเป็นการนำตะกอนจุลินทรีย์ที่ปรับสภาพแล้วไปทดลองศึกษาประสิทธิภาพการบำบัดในระบบอสบีอาร์ ซึ่งมีวัյจกรรมการทำงาน 2 วัյจกรรมต่อวัน แต่ละวัյจกรรมประกอบด้วย ช่วงเติมน้ำเสีย 1 ชั่วโมงช่วงการเติมอากาศ 8 ชั่วโมง ช่วงตกละกอน 2 ชั่วโมง และช่วงถ่ายน้ำทิ้งและพัก 1 ชั่วโมง วิเคราะห์คุณภาพน้ำ ได้แก่ MLSS MLVSS SVI SV₃₀ และของแข็งแขวนลอย (Suspended solids) ซีโอดี ในไตรท์ในเตรตและแอมโมเนียม ตามมาตรฐาน Standard Methods (APHA, 1998) สำหรับ Extracellular polymeric substance (EPS) แยกด้วยวิธี Thermal extraction method (Sombatsompop et al., 2006) และวิเคราะห์ด้วย UV-vis absorbance (Kim et al., 2001)

ผลการวิจัย และวิจารณ์ผล

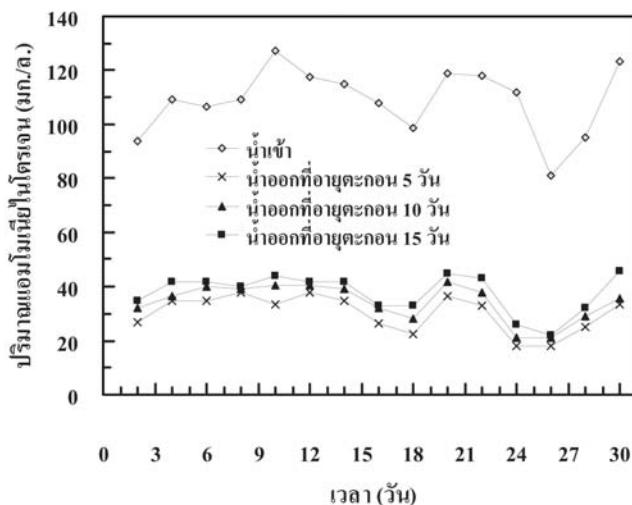
ประสิทธิภาพการกำจัดซีໂອດี และไนโตรเจน

รูปที่ 2 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณค่าซีໂອดีกับเวลา พบว่า ค่าซีໂອดีของน้ำเข้าอยู่ในช่วง 450-550 มก./ล. เมื่อผ่านการบำบัดแล้วมีปริมาณซีໂອดีทั้ง 3 ถังอยู่ในช่วง 40-60 มก./ล. คำนวณค่าประสิทธิภาพการกำจัดซีໂອดีเฉลี่ยได้เท่ากับ 90% ประสิทธิภาพการ

กำจัดซีໂອดีทั้ง 3 ถังไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับ 0.05 ดังนั้นอายุตะกอนที่ 5 10 และ 15 วัน ไม่มีผลต่อประสิทธิภาพการกำจัดซีໂອดีที่อัตราการระอินทรีย์เท่ากับ $0.58 \text{ กก.ซีໂອดี/m}^3\text{-วัน}$ หรือที่ค่า F/M เท่ากับ 0.58 0.38 และ 0.25 กก.ซีໂອดี/กก.MLSS-วัน มีความเห็นใจสมสำหรับบำบัดน้ำเสียในระบบເອສນີ້ອວຣ ซึ่งผลการทดลองสอดคล้องกับการทดลองของ Sirianuntapiboon (1999)



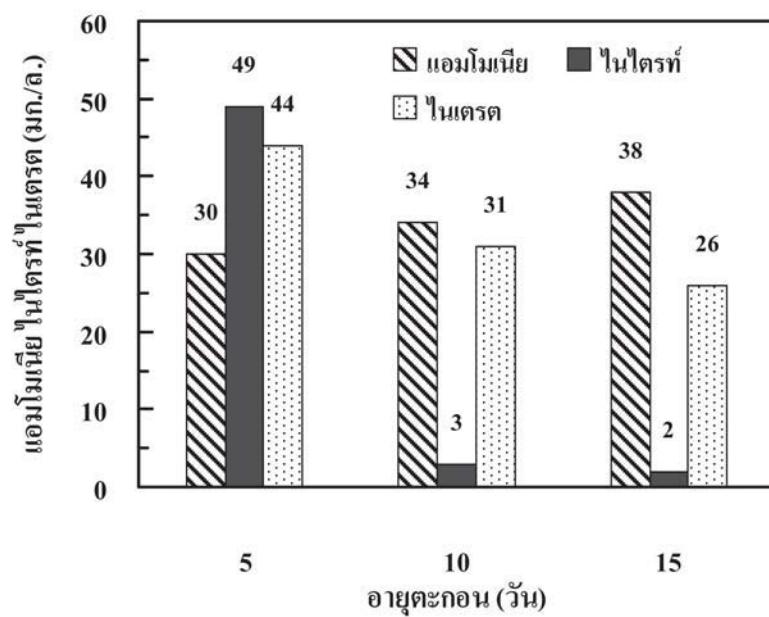
รูปที่ 2. ความสัมพันธ์ระหว่างซีໂອดีกับเวลาในน้ำเข้าและออกจากระบบເອສນີ້ອວຣ



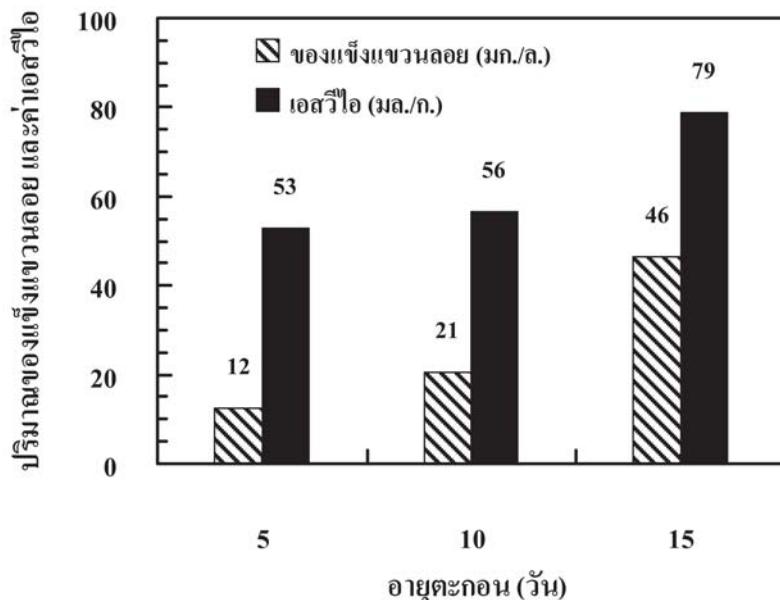
รูปที่ 3. ปริมาณแอมโมเนียมในระบบເອສນີ້ອວຣ

ปริมาณแอมโมเนียมในน้ำทึ้งเข้าและออกจากระบบอสานหาร์แสดงในรูปที่ 3 โดยปริมาณแอมโมเนียมในน้ำทึ้งอยู่ในช่วง 100-120 มก./ล. หลังจากผ่านการบำบัดในระบบอสานหาร์ ที่อายุตะกอนที่ 5 10 และ 15 วัน พบร่วมปริมาณแอมโมเนียมในน้ำทึ้งมีค่าอยู่ในช่วง 30-40 มก./ล. ซึ่งคิดเป็นประสิทธิภาพการกำจัดแอมโมเนียมเฉลี่ยเท่ากับ 69% ที่อัตราการระอินทรีชี 0.14 กก.แอมโมเนียม-ในโตรเจน/m³-วัน จากการทดลองแสดงให้เห็นว่า อายุตะกอนในช่วง 5-15 วัน ไม่มีอิทธิพลต่อประสิทธิภาพการกำจัดแอมโมเนียม ซึ่งการเปลี่ยนรูปของแอมโมเนียมในระบบบำบัดทางชีวภาพอาศัยการเติมอากาศ ซึ่งในการทดลองมีการควบคุมปริมาณออกซิเจนละลายนัก (Dissolved oxygen) ในระบบให้มีปริมาณที่เพียงพอในช่วง 3-5 มก./ล. จึงทำให้ทั้ง 3 ถังปฏิกิริยา มีปริมาณแอมโมเนียมในน้ำทึ้งไม่แตกต่างกัน ซึ่งผลการทดลองสอดคล้องกับ Kargi and Uygor (2002) พบร่วมอายุตะกอนในช่วง 5-15 วัน ประสิทธิภาพการกำจัดแอมโมเนียมใกล้เคียงกันอยู่ในช่วง 80-85% ที่อัตราการระอินทรีชี 0.05 กก.แอมโมเนียม-ในโตรเจน/m³-วัน รูปที่ 4 แสดงค่าเฉลี่ยปริมาณแอมโมเนียมในน้ำทึ้งที่ผ่านการบำบัด

ในไทรท์ และไนเตรตในน้ำทึ้ง พบร่วมปริมาณแอมโมเนียมเฉลี่ยเท่ากับ 30 34 และ 38 มก./ล. ในไทรท์โดยเฉลี่ยเท่ากับ 49 3 และ 2 มก./ล. และปริมาณไนเตรตโดยเฉลี่ยเท่ากับ 44 31 และ 26 มก./ล. ของอายุตะกอน 5 10 และ 15 วัน ตามลำดับ จะเห็นได้ว่าแอมโมเนียมในน้ำทึ้งของทั้ง 3 ถัง ไม่แตกต่างกัน เมื่อพิจารณาที่อายุตะกอน 10 และ 15 วัน เกิดกระบวนการไนตริฟิเคชั่น เนื่องจากเกิดการเปลี่ยนรูปของไนไทรท์ไปเป็นไนเตรต ได้มากเมื่อเทียบกับที่อายุตะกอน 5 วัน ซึ่งมีปริมาณไนไทรท์ และไนเตรตเหลือค่อนข้างมาก Metcaft and Eddy (2004) กล่าวว่าการเกิดกระบวนการไนตริฟิเคชั่นจะเกิดขึ้นได้ดีเมื่ออายุตะกอนเกิน 7 วัน ทั้งนี้เป็นผลมาจากการเริ่มต้นติดตัวของไนตริฟิวอร์ค แบบที่เรีย นออกจากนี้ยังพบว่า เมื่อคุณในโตรเจน พบร่วมที่อายุตะกอน 10 และ 15 วันยังเกิดกระบวนการคีไนตริฟิเคชั่นอีกด้วย ทำให้ปริมาณไนไทรท์รวมในน้ำทึ้งมีค่าลดลง ดังนั้น จากการทดลองพบว่าถ้าพิจารณาถึงประสิทธิภาพการเกิดกระบวนการไนตริฟิเคชั่นและคีไนตริฟิเคชั่น ควรเลือกการควบคุมระบบที่อายุตะกอน 10 วัน ขึ้นไป



รูปที่ 4. ค่าเฉลี่ยปริมาณแอมโมเนียมในไทรท์และไนเตรตในน้ำทึ้งที่ผ่านการบำบัด



รูปที่ 5. ค่าอสีวีไอในระบบอสาน้ำ และปริมาณของแข็งแขวนลอยในน้ำทิ้ง

ความสามารถในการตกรตะกอนและประสิทธิภาพในการกำจัดของแข็งแขวนลอย

รูปที่ 5 แสดงค่า SVI ในระบบอสาน้ำ และปริมาณของแข็งแขวนลอย (Suspended solid) ในน้ำทิ้ง จะเห็นได้ว่า อายุตะกอนที่ 5 และ 10 วัน มีความสามารถในการตกรตะกอนดีมาก มีค่า SVI เท่ากับ 53 และ 56 mg/l. ตามลำดับ เมื่อเปรียบเทียบกับอายุตะกอนที่ 15 วัน มีค่า SVI เท่ากับ 79 mg/l. ค่ารีเมตระตะกอนที่จำตัวภายในเวลา 30 นาที (SV_{30}) เคลื่อนที่ อายุตะกอน 5 10 และ 15 วัน เท่ากับ 52 75 และ 145 mg/l. ตามลำดับ (ไม่ได้แสดงผล) สำหรับปริมาณของแข็งแขวนลอยในน้ำทิ้งมีค่าเฉลี่ย 12 21 และ 46 mg/l. ที่อายุตะกอน 5 10 และ 15 วัน ตามลำดับ พบว่าค่าปริมาณของแข็งแขวนลอยที่อายุตะกอน 5 และ 10 วัน มีปริมาณตะกอนแขวนลอยของน้ำทิ้งผ่านเกณฑ์มาตรฐานน้ำทิ้งชุมชน ซึ่งกำหนดไว้ไม่เกิน 30 mg/l. (ประกาศกระทรวงวิทยาศาสตร์ เทคโนโลยี และสิ่งแวดล้อม, 2537) สำหรับอายุตะกอนที่ 15 วัน ปริมาณของแข็งแขวนลอยในน้ำทิ้งมีค่าเกินมาตรฐานนี้ ซึ่งจากเมื่ออายุตะกอนที่เพิ่มขึ้นทำให้อัตราผลผลิตของสารที่ จุลินทรีย์สร้าง (Microbial substance) ลดลง

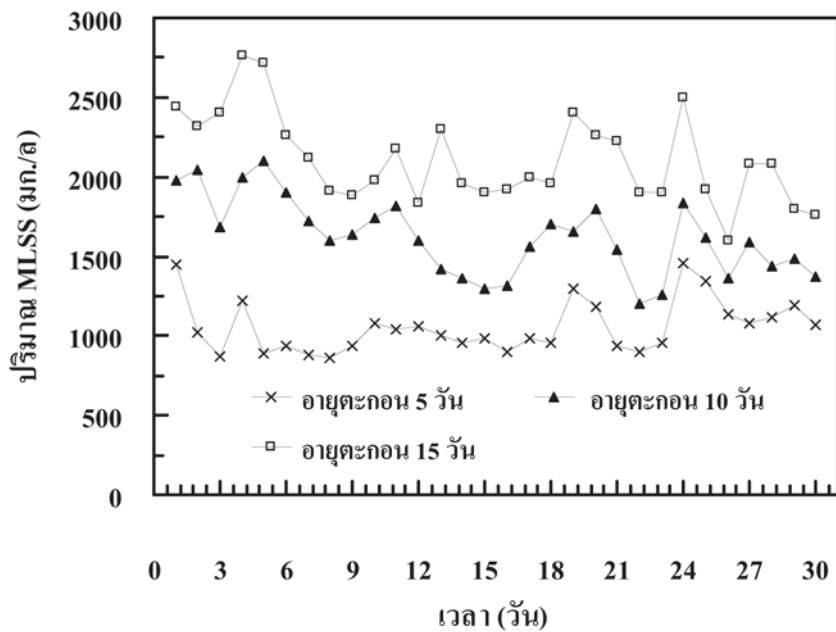
และอาจเป็นเพราะเกิดการย่อยสลายสารที่จุลินทรีย์สร้าง (Degradation rate) เพิ่มขึ้นทำให้สารกระหายและแขวนลอยในระบบ (Bulk solution) จึงทำให้ความสามารถในการตกรตะกอนลดลงเมื่อเทียบกับที่อายุตะกอน 5 และ 10 วัน

รูปที่ 6 แสดงปริมาณ MLSS ในระบบอสาน้ำ ที่อายุตะกอน 5 10 และ 15 วัน อยู่ในช่วง 950-1000 1400-1550 และ 1750-2500 mg/l. ตามลำดับ ค่า MLVSS (ไม่ได้แสดงผล) ของอายุตะกอน 5 10 และ 15 วัน อยู่ในช่วง 750-1000 1250-1500 และ 1700-2000 mg/l. ตามลำดับ จากการทดลองกล่าวได้ว่าเมื่ออายุตะกอนเพิ่มขึ้นปริมาณ MLSS และ MLVSS เพิ่มขึ้น เมื่อพิจารณาอัตราส่วนของ MLVSS/MLSS ค่อนข้างสูงซึ่งอยู่ในช่วง 0.91-0.93 เมื่อเปรียบเทียบกับระบบแบกทิเวเต็ดสลั๊ดจ์ทั่วไป (Conventional activated sludge) มีค่าอัตราส่วน MLVSS/MLSS ระหว่าง 0.75-0.85 นั้นแสดงว่าในการทดลองนี้ในระบบไม่มีการสะสมของสารอนินทรีย์ที่อายุตะกอนต่างๆ และน้ำเสียสังเคราะห์ที่ใช้เป็น Soluble organics ไม่มี Fixed suspended solids ดังนั้นตะกอนในระบบจึงเป็นตัวแทนของจุลินทรีย์ที่อยู่ในระบบทั้งหมด จึง

ทำให้ระบบมีประสิทธิภาพในการบำบัดสารอินทรีย์ได้ดี ซึ่งสอดคล้องกับปริมาณชีโวเดินน้ำทึ้งในรูปที่ 2 และ สมบัติการตกตะกอน (SVI) และปริมาณของแข็ง แขวนลอยในน้ำทึ้งตามที่กล่าวมาแล้ว

หลังจากที่ระบบแอดส์บีอาร์เข้าสู่สภาวะคงที่ ตะกอนจุลินทรีย์ในระบบถูกนำมาแยกເອົາພອລິເມອ້ຣ ອອກຈາກເຊື່ອລັບຈຸລິນທຽງ ແລະ นำมາวິເຄຣະຫຼຸດປະມາລ extracellular polymeric substance (EPS) ໂດຍວັດຕໍ່ວ່າ UV/vis absorbance ຂ່າງວິເຄຣະຫຼຸດປະມາລ 200 ດີ່ງ 400 nm (HACH DR-4000) ດັ່ງແສດງໃນຮູບທີ 7 ຈະເහັນໄດ້ວ່າປະມາລ EPS ໄທ້ຄໍາສູງສຸດທີ່ຄວາມຍາວຄຸນ

ประมาณ 280-290 nm ซึ่งสอดคล้องกับการศึกษาของ Kim et al. (2001) ในช่วงความຍາວຄຸນນີ້ແສດງດຶງ ອົງກປະກອບຫລັກຂອງ EPS ซົ່ງເປັນສາງປະກອບໂປຣຕິນ ທີ່ມີຄວາມເປັນ Hydrophobic (Liao et al., 2001) ແລະ ພົບວ່າປະມາລໂປຣຕິນໃນ EPS ລົດລົງເມື່ອອາຍຸຕະກອນ ເພີ່ມຂຶ້ນ ซົ່ງສອດລື້ອງກັບສົມບັດຕິກາຣຕົກຕະກອນ (SVI) ແລະ ປະມາລຂອງแข็งແຂວນລອຍໃນນ້ຳທີ່ໃນຮູບທີ່ 5 ນອກຈາກນີ້ EPS ທຳນ້າທີ່ເປັນ Bioflocculation (Anthony et al., 2006) ກາຣລົດລົງຂອງ EPS ມີຄວາມສັນພັນຮັບກັບ ຄ່າອາຍຸຕະກອນທີ່ເພີ່ມຂຶ້ນ ຈຶ່ງທຳໃຫ້ຄວາມສາມາດໃນກາຣຕົກຕະກອນລົດລົງ



ຮູບທີ່ 6. ປະມາລ MLSS ໃນຮະບນເອສົບອັບ

ສຽງຜົກກາຣະສຶກໝາ

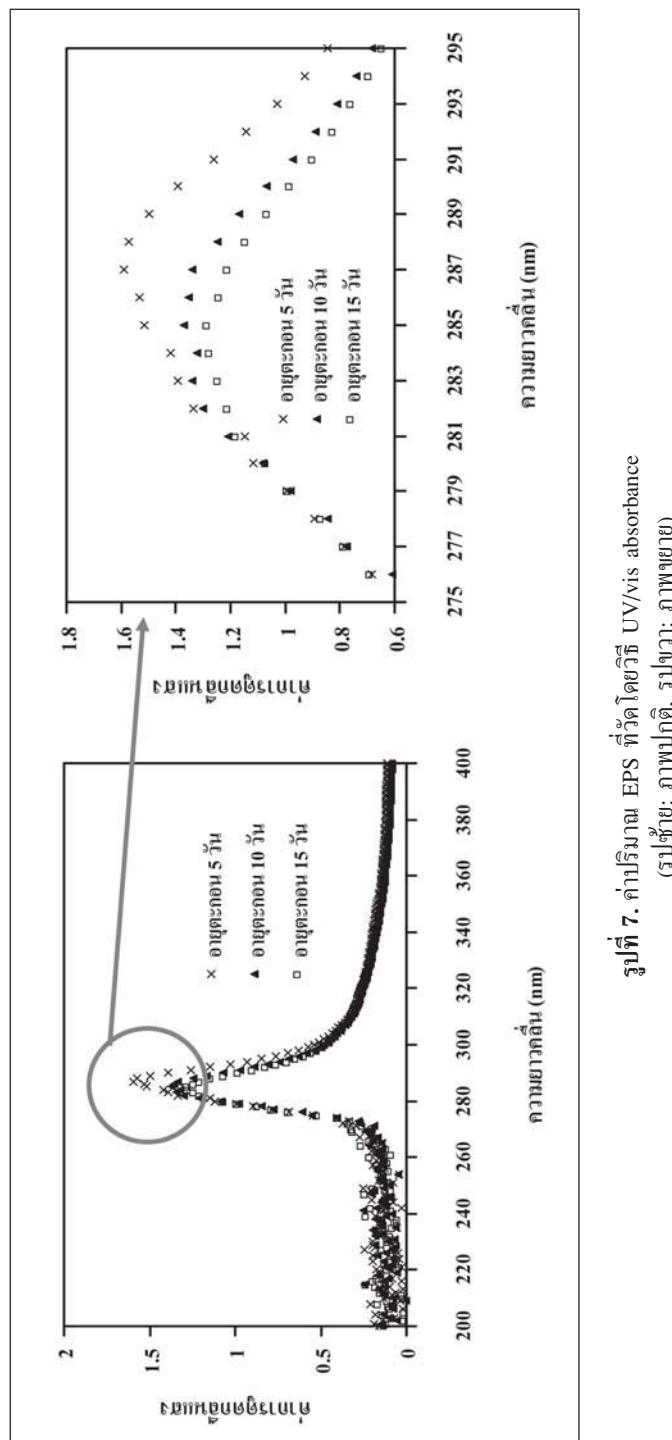
ຈາກກາຣະສຶກໝາຜົກກາຣະທບ່ານອາຍຸຕະກອນຕ່ອງ ປະສິທິທີ່ກາຣະກົມກົມການນຳເສີຍຕ້ວຍຮະບນເອສົບອັບ ພົບວ່າ ທີ່ອາຍຸຕະກອນ 5 10 ແລະ 15 ວັນ ໄນມີຜົດຕ່ອງປະສິທິທີ່ກາຣະກົມກົມການ ກາຣະກົມກົມທີ່ໂອດີທີ່ອ້ອຕ່າງກະຕົວອິນທຽງເທົ່າກັນ 0.58 ກກ.ສີ ໂອດີ/ມ³-ວັນ ແລະ ແອມໂນມືເນີຍທີ່ອ້ອຕ່າງກະຕົວອິນທຽງ 0.14 ກກ.ແອມໂນມືເນີຍ-ໄນໂຕຣເຈນ/ມ³-ວັນ ປົກລິກອາຍາໄນຕຣີຟີເຄຂັ້ນ ແລະ ດີ່ໄນຕຣີຟີເຄຂັ້ນ ເກີດໄດ້ທີ່ອາຍຸຕະກອນ 10 ວັນ

ຂຶ້ນໄປ ປະມາລຂອງแข็งແຂວນລອຍທີ່ອາຍຸຕະກອນ 5 ແລະ 10 ວັນ ມີປະມາລຂອງแข็งແຂວນລອຍໃນນ້ຳທີ່ຜ່ານ ນາມຕຽບຈຸນານ້ຳທີ່ຈຸນຈຸນ ນອກຈາກນີ້ ເມື່ອອາຍຸຕະກອນເພີ່ມຂຶ້ນຈາກ 5 ວັນ ເປັນ 15 ວັນທີ່ໃຫ້ປະມາລ MLSS ເພີ່ມຂຶ້ນ ຈາກ 950-1000 ເປັນ 1750-2500 ມກ./ລ. ອັດຕະກຳວ່າ ຮະຫວາງ MLVSS/MLSS ຄອນຂ້າງກົງທີ່ອ່ອງໃນຮູບ 0.91-0.93 ປະມາລໂປຣຕິນໃນ EPS ລົດລົງເມື່ອອາຍຸຕະກອນ ເພີ່ມຂຶ້ນແລະ ສ່ວນຜົດໃຫ້ຄວາມສາມາດໃນກາຣຕົກຕະກອນລົດລົງ ຈາກງານວິຈີຍນີ້ເມື່ອພິຈາລາດຕົວແປປ່ຽນທີ່ມີຜົດກະທບ່ານອາຍຸ

ตะกอน พบร่วมกับที่อยู่ต่ำกว่า 10 วัน มีความเหมาะสม
ที่สุดในการนำบัคน้ำเสียในระบบอสีวีอาร์

กิตติกรรมประกาศ

ขอขอบคุณภาควิชาเทคโนโลยีวิศวกรรมโยธา
และสิ่งแวดล้อมที่ให้สถานที่ในการทำวิจัย และขอขอบคุณ
วิทยาลัยเทคโนโลยีอุตสาหกรรม มหาวิทยาลัยเทคโนโลยี
พระจอมเกล้าพระนครเหนือ ที่ให้ทุนสนับสนุนการทำวิจัย



รูปที่ 7. ค่าปริมาณ EPS ที่วัดโดยวิธี UV-vis absorbance
(รูปชี้: ภาพปกติ, รูปขาว: ภาพขยาย)

เอกสารอ้างอิง

- ประกาศกระทรวงวิทยาศาสตร์ เทคโนโลยีและสิ่งแวดล้อม. 2537. เรื่องกำหนดมาตรฐานควบคุมการระบายน้ำทิ้งจากอาคารบางประเภทและบางขนาด ดีพินพ์ในราชกิจจานุเบกษาฉบับประกาศที่ว่าไป เล่ม 111 ตอนพิเศษ 9।
- Anthony, M., Mathieu, S. and Corinne, C. 2006. Comparison of sludge characteristics and performance of a submerged membrane bioreactor and an activated sludge process at high solids retention time. **Water Research**. 40: 2405-2415.
- APHA, 1998. Standard Methods for the Examination of Water and Wastewater. 20th edn, Washington DC, USA.
- Irvine, R. and Busch, A. W. 1979. Sequencing batch biological reactors- an overview. **J. Water pollution Control Fed.** 51: 235-243.
- Fontenot, Q., Bonvillain, C., Kilgen, M. and Boopathy, R. 2007. Effects of temperature, salinity, and carbon: nitrogen ratio on sequencing batch reactor treating shrimp aquaculture wastewater. **Bio. Tech.** 98: 1700-1703.
- Franta, J. R. and Widerer, P. A. 1997. Biological treatment of papermill wastewater by SBR to reduce residual organic. **Wat. Sci. Tech.** 35: 129-136.
- Hu, Z., Ferraina, R. A., Ericson, J.F., MacKay, A.A. and Smets, B. F. 2005. Biomass characteristics in three sequencing batch reactors treating a wastewater containing synthetic organic chemicals. **Water Research** 39: 710-720.

- Kargi, F. and Uygur, A. 2002. Nutrient removal performance of a sequencing batch reactor as a function of the sludge age. **Enz. Mic. Tech.** 31: 842-847.
- Kim, J. S., Lee, C. H. and Chang, I. S. 2001. Effect of pump shear on the performance of a crossflow membrane bioreactor. **Water Research**. 35: 2137-2144
- Liao, B. Q., Allen, D. G., Droppo, I. G., Leppard, G. G. and Liss, S. N. 2001. Surface properties of sludge and their role in bioflocculation and settleability. **Water Research**. 35: 561-564.
- Metcaft and Eddy 2004. Wastewater Engineering: Treatment and Reuse. Fourth Edition, McGraw-Hill.
- Sombatsompop, K., Visvanathan, C. and Ben Aim, R. 2006. Evaluation of biofouling phenomenon in suspended and attached growth membrane bioreactor systems. **Desalination**. 201: 138-149.
- Sirianuntapiboon, S. 1999. Removal efficiency of batch type activated sludge system. **Suranaree J. Sci. Technol.** 6: 11-21.