

น้ำเสียจากอุตสาหกรรมอาหารทะเล ทำเทียบเรือและสะพานปลา มีลักษณะความเข้มข้น สารอินทรีย์ ในโตรเจน และความเค็มสูง ซึ่งเป็นปัญหาต่อการบำบัด งานวิจัยนี้เป็นการศึกษา ประสิทธิภาพการบำบัดน้ำเสียประเภทดังกล่าว โดยใช้ถังกรองไร้อากาศแบบไหลขึ้น และมีการ ป้อนไนเตรทกลับเข้าถังกรอง ถังกรองไร้อากาศที่ใช้มีขนาด 16 ลิตร บรรจุตัวกลางที่มีพื้นผิว จำเพาะ 190 ตร.ม./ลบ.ม. น้ำเสียที่ใช้เป็นน้ำเสียสังเคราะห์เลียนแบบน้ำเสียจริง ใช้น้ำตาลซูโครส เป็นแหล่งคาร์บอน ใช้โซเดียมคลอไรด์ในการเตรียมความเค็ม อัตราการป้อนสารอินทรีย์ 4 กิโลกรัม/ลบ.ม.-วัน ตัวแปรในการทดลอง คือ ระดับความเค็มตั้งแต่ 0, 5, 15, 30 กรัม/ลิตร และ อัตราส่วน COD/NO₃⁻-N เท่ากับ 10 และ 20

ผลการทดลองพบว่า ประสิทธิภาพการกำจัด COD ของเมธานोजีนิส เมื่อยังไม่มี การป้อนไนเตรทและค่อยๆเพิ่มความเค็ม ที่ระดับความเค็ม 0, 5, 15, 30 กรัม/ลิตร เป็นร้อยละ 92.2, 87.5, 84.5, 68.2 ตามลำดับ เมื่อมีการป้อนไนเตรท ที่อัตราส่วน COD/NO₃⁻-N ทั้งสองค่า พบว่า ความเค็มมีผลทำให้การกำจัด COD ลดลงทั้งเมธานोजีนิสและดีไนตริฟิเคชัน แต่มีผลต่อเมธานोजีนิสมากกว่า โดยที่อัตราส่วน COD/NO₃⁻-N สูง คือ 20 เมื่อเพิ่มความเค็มจาก 5 เป็น 30 กรัม/ลิตร การผลิตมีเทนลดลงจาก 29.4 เป็น 19.8 กรัม/วัน การผลิตก๊าซไนโตรเจนลดลงจาก 14.2 เป็น 12.4 กรัม/วัน ที่อัตราส่วน COD/NO₃⁻-N ค่า คือ 10 เมื่อเพิ่มความเค็มจาก 5 เป็น 30 กรัม/ลิตร การผลิตมีเทนลดลงจาก 18.0 เป็น 13.3 กรัม/วัน การผลิตก๊าซไนโตรเจนลดลงจาก 18.1 เป็น 15.9 กรัม/วัน ส่วนผลของการเพิ่มไนเตรทต่อเมธานोजีนิส เทียบกับการทดลอง ควบคุมซึ่งไม่ได้เติมไนเตรท พบว่าที่ระดับความเค็มสูง ประสิทธิภาพการกำจัด COD เพิ่มขึ้น ร้อยละ 2.1 ในขณะที่การผลิตมีเทนลดลงร้อยละ 54.4 นอกจากนี้ยังพบว่า การเริ่มต้นระบบ โดยให้เมธานोजีนิสปรับตัวให้ชินกับความเค็มสูงก่อนแล้วเติมไนเตรท เทียบกับการเริ่มต้นระบบ โดยเติมไนเตรทพร้อมๆกับให้เมธานोजีนิสปรับตัวให้ชินกับความเค็ม มีประสิทธิภาพการกำจัด COD สูงกว่าร้อยละ 4.1

The research mainly focuses on the treating efficiency of an upflow anaerobic filter for wastewater from fishery industries and fishery piers. These wastewaters contain high organic contents, nitrogen and salinity. The upflow anaerobic filter has a capacity of 16 l and recirculates nitrate to the reactor. It contained a filter media with a specific surface area of $190 \text{ m}^2/\text{m}^3$. The wastewater applied in this experiment was a synthetic wastewater consisting of sucrose as the carbon source, and sodium chloride as the salinity. The organic feeding rate was kept constant in the reactor at $4 \text{ kg}/(\text{m}^3\text{-d})$. Experiments were conducted with salinity of 0, 5, 15 and 30 g/l and the $\text{COD}/\text{NO}_3^- \text{-N}$ ratio at 10 and 20.

The results indicated that the COD removal efficiency by methanogenesis without nitrate recirculation and gradual increase of salinity from 0 to 5, 15 and 30 g/l were 92.2, 87.5, 84.5 and 68.2 percent, respectively. It was observed that increasing salinity reduced COD removal, in both methanogenesis and denitrification processes. However, the effect of salinity was more pronounced in methanogenesis than denitrification. At a high $\text{COD}/\text{NO}_3^- \text{-N}$ condition ($\text{COD}/\text{NO}_3^- \text{-N}$ of 20), and salinity increasing from 5 to 30 g/l, the methane production decreased from 29.4 to 19.8 g/d, and nitrogen gas generation decreased from 14.2 to 12.4 g/d. At low $\text{COD}/\text{NO}_3^- \text{-N}$ condition ($\text{COD}/\text{NO}_3^- \text{-N}$ of 10), and salinity increasing from 5 to 30 g/l, not only did the methane production decrease from 18.0 to 13.3 g/d, but nitrogen gas generation also decreased from 18.1 to 15.9 g/d. At a salinity of 30 g/l, the COD removal efficiency was 2.1 percent, higher with nitrate recirculation whereas the methane production decreased to 54.4 percent of the control unit (without nitrate feeding). Furthermore, it was found that if the methanogenics were acclimatized to the high salinity wastewater before nitrate was added to the reactor, the COD removal efficiency increased more than 4.1 percent compared to concomitantly feeding nitrate and acclimatizing methanogenics to the salinity surroundings.