

น้ำเสียจากฟาร์มสุกรนิยมกำจัดโดยระบบไร้อากาศ เพื่อให้ได้ก๊าซชีวภาพไปใช้ประโยชน์ แต่มีผลทำให้ น้ำที่ผ่านระบบไร้อากาศมีอัตราส่วนสารอินทรีย์ต่อไนโตรเจนต่ำทำให้ยากต่อการบำบัด งานวิจัยนี้จึงเป็นการพัฒนาปฏิกรณ์ตรึงฟิล์มหลายชั้นตอนแบบไหลขึ้น โดยใช้จุลินทรีย์กลุ่มออกซิโดโทรปทั้ง จุลินทรีย์ในτριฟายอิงแบคทีเรียและจุลินทรีย์ออกซิโดไซแอมโมเนียแบบไร้อากาศ (ANAMMOX) ในการกำจัดไนโตรเจนของน้ำทิ้งจากฟาร์มสุกร ในช่วงแรกใช้ปฏิกรณ์ซีเควนชิงแบคทีเรียแบบตรึงฟิล์ม (SBBR) ในการเลี้ยงให้จุลินทรีย์ออกซิโดโทรปที่กำจัดไนโตรเจนเกาะติดตัวกลาง โดยมีปฏิกรณ์ SBBR อยู่ 2 ถัง ตัวกลางที่ใช้เป็นเส้นใยพื้นที่ผิว $3.2 \text{ m}^2/\text{m}$ ถัง ANAMMOX SBBR ไม่มีการเติมอากาศและ ป้อนน้ำเสียสังเคราะห์ที่มีแอมโมเนียและไนโตรเจนอย่างละเท่ากัน เท่ากับ 100 mg.N/l . ส่วนถัง CANON SBBR เติมน้ำเสียที่มีแอมโมเนียที่มีความเข้มข้น 150 mg.N/l . ควบคุมออกซิเจนละลายน้ำที่ $0.75 \pm 0.25 \text{ mg./l}$. พบว่าการกำจัดแอมโมเนียเกิดขึ้นได้สมบูรณ์ในถังทั้งสอง และไนเตรตที่เหลืออยู่มีค่าใกล้เคียงกับไนเตรตที่คำนวณจากกระบวนการ ANAMMOX และจากนั้นนำเส้นใยที่เพาะเชื้อออกซิโดโทรปสำหรับกำจัดไนโตรเจน บรรจุลงในปฏิกรณ์แบบไหลขึ้นต่อจากถังปฏิกรณ์แบบไร้อากาศที่ ภายในบรรจุตัวกลางพลาสติกที่มีพื้นที่ผิวจำเพาะ $190 \text{ m}^2/\text{m}^3$ โดยให้อากาศส่วนล่างของถังไนโตรเจน และควบคุมออกซิเจนละลายน้ำ เติมน้ำเสียแบบต่อเนื่อง ความเข้มข้นสารอินทรีย์ ทีเคเอ็น และ แอมโมเนียไนโตรเจนในน้ำเสียเตรียมจากมูลสุกรที่เข้าระบบเท่ากับ $2,007 \pm 177 \text{ mg.COD/l}$, $326 \pm 57 \text{ mg.N/l}$. และ $186.4 \pm 24.3 \text{ mg.N/l}$. ตามลำดับ จากผลการทดลองพบว่าประสิทธิภาพในการ กำจัดสารอินทรีย์ ทีเคเอ็น และแอมโมเนียไนโตรเจน เท่ากับ ร้อยละ 95.75 ± 1.2 , 41.84 ± 6.8 และ 45.5 ± 17 ตามลำดับ ไม่มีการสะสมไนไตรต์และมีไนเตรตเกิดขึ้นน้อยมาก โดยสามารถคำนวณ อัตราส่วนการใช้สารอินทรีย์ในรูปซีโอดีต่อการใช้นิโตรเจนทั้งหมดในถังกำจัดไนโตรเจนเท่ากับ 0.9 ซึ่งแสดงให้เห็นว่าการกำจัดไนโตรเจนเกิดจากจุลินทรีย์กลุ่มออกซิโดโทรป

Swine wastewater is usually treated by anaerobic process for get benefit from biogas but high concentration of nitrogen remaining after anaerobic treatment is difficult to be removed in a subsequent process due to low ratio of carbon to nitrogen (C/N). The objective of this research was to improve the nitrogen removal at low organic carbon by applying the multistage fixed film reactor in which second stage employed autotrophic anaerobic ammonia oxidation (ANAMMOX) bacteria. Two sequencing batch biofilm reactors (SBBRs) that are ANAMMOX SBBR and CANON SBBR were used for build up the two target attached autotrophic bacteria. The ring-laced type of fibrous media with surface area of $3.2 \text{ m}^2/\text{m}$ were fixed vertically in both SBBRs. In ANAMMOX SBBR, synthetic wastewater with ammonia and nitrite each concentration of 100 mgN/L was supplied without air supply while in CANON SBBR, only ammonia was used at concentration of 150 mgN/L and with air supply at control dissolved oxygen of $0.75 \pm 0.25 \text{ mg/L}$. The results show that ammonia and nitrite were completely removed in both SBBRs and nitrate produced was nearly equal to that calculated from ANAMMOX process. After that, the readily attached autotroph media were put in second stage of fixed film reactor and received the effluent from the first stage upflow anaerobic filter which contained with media of specific surface area of $190 \text{ m}^2/\text{m}^3$. The dissolved oxygen in second stage was controlled at the bottom of unit. The concentration of COD, TKN and ammonia nitrogen in swine wastewater were $2007 \pm 177 \text{ mgCOD/L}$, $326 \pm 57 \text{ mgN/L}$ and $186.4 \pm 23.7 \text{ mgN/L}$ respectively. At steady state, the removal of COD, TKN and ammonia nitrogen in two stage upflow biofilm reactor were $95.75 \pm 1.2\%$, $41.84 \pm 6.8\%$ and $45.5 \pm 17.5\%$ respectively. No nitrite was accumulated and low nitrate was found. Additional, the low uptake ratio of COD to nitrogen ($\Delta\text{COD}/\Delta\text{N}$) of 0.9 in second stage implies the predominant activity of denitrifying autotroph not heterotroph in nitrogen removal.