

รายการอ้างอิง

ภาษาไทย

- กรรณิการ์ สิริสิงห์ . 2522 . เคมีของน้ำ น้ำโสโครก และการวิเคราะห์ , คณะสาธารณสุขศาสตร์ มหาวิทยาลัยมหิดล
- ธีระ เกรอต . 2539 . วิศวกรรมการบำบัดน้ำเสียโดยทางชีววิทยา , ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย
- สุจินต์ หนาปฎิกุล . 2535 . เอกสารประกอบการฝึกอบรมผู้ควบคุมดูแลระบบบำบัดน้ำเสีย , ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย
- สุรพล สายพานิช . 2536 . เอกสารประกอบการฝึกอบรมผู้ควบคุมดูแลระบบบำบัดน้ำเสีย , ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม , คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาษาอังกฤษ

- ASCE Manual and Report on Engineering Practice No.76 , Design of Municipal Wastewater Treatment Plant Volume II : Chapter 13-20 United States of America by Book Press, Inc., 1991
- Attelio Converti, Mario Zilli, Ruben H, Poloneecki, Marco Del Borghi.1993. Influence of Nutrient Concentration in New Operating Creteria for Biological Removal of Phosphorus from Wastewaters. Wat. Res. Vol.27. No.5 ; pp. 791-798
- Charles W. Deakune. Manu A. Patel. David J. Krichen. 1984. Pilot Plant Demonstration of Biological Phosphorus Removal. Journal WPCF. Vol.56. No.7 : pp. 867-873
- D.Malnou , M.Meganck , G.M.Faup and M. Du Rostu. 1984. Biological Phosphorus Removal : Study of the Main Parameters. Wat. Sci. Tech. Vol.16 ; pp. 173-185
- Derin Orhon, Nazik Artan. Modelling of Activated Sludge System. Pennsylvania : Technomic Publishing Company Inc. 1994

- Georg Schon , Susanne Geuwitz and Frank Mertens. 1993. Influence of Dissolved Oxygen and Oxidation - Reduction Potential on Phosphate Release and Uptake by Activated Sludge from Sewage Plants with Enhanced Biological Phosphorus Removal. Wat. Res. Vol 27. No.3 : pp. 349-354
- Grady, C.P. Leslic, Jr. And Henry C. Lim. Biological Wastewater Treatment : Theory and Applications. Newyork. Mercel Dekker, INC., 1980
- Holger Scheer and Carl F. Seyfried.1996. Enhanced Biological Phosphate Removal:Modelling and design in theory and practice.W. Wat. Sci. Tech .Vol. 34.No. 1 -2.: pp. 57-66
- I.Somiya. H.Tsuno and M.Matsumoto. 1988. Phosphorus Release-Storage Reaction And Organic Substrate Behavior in Biological Phosphorus Removal. Wat. Res. Vol 22. No.1: pp. 49-58
- J.S.Cech and P.Hartman. 1990. Glucose Induced Break down of Enhanced Biological Phosphate Removal. Envi. Tech. Vol. II : pp. 651-656
- J.Wanner. K.Kucman. V. Orrooa. and P.Grau. 1987. Effect of Anaerobic Condition on Activated Sludge Filamentous Bulking in Laboratory Systems. Wat. Res. Vol.21. No.12 : pp. 1541-1546
- Jenkins, David, Michael G. Richard, Glen T. Daigger. Mannual on the Causes and Control of Activated Sludge Bulking and Foaming, 2nd Edition, Lewis Publishers, 1993
- Jens. Peter Kern-Jespersen and Mogens Henze.1993. Biological Phosphorus. Uptake Under Anoxic and Aerobic Conditions. Wat. Res. Vol.27. No.4 ; pp. 617-624
- John F. Manning, Robert L. Irvine. 1985. The Biological Removal of Phosphorus in a Sequencing batch Reactor. Journal WPCF. Vol 57. No.1 pp. 87-14
- Karin E. V. Brodisch. , 1985. Interaction of Different Group of Micro Organisms in Biological Phosphorus Removal, Wat. Sci. Tech Vol. 17 ; pp. 89-97
- Klaas. J. Appeldoorn, Gerard J.J. Kortstee et.al,1992. Biological Phosphate Removal By Activated Sludge Under Defined Conditions. Wat. Res., Vol.26. No.4 ; pp. 453-460
- L.Norak , L.Larrea , J. Wanner and J.L. Garcia-Heras. 1993. Non-Filamentous Activated Sludge Bulking in A Laboratory Scale System. Wat. Res. Vol.27, No.8:pp 1339-1346

- Laurraine H. Lotter. 1985, The Role of Bacterial Phosphate Metabolism in Enhanced Phosphorus Removal From The Activated Sludge Process, Wat. Sci. Tech. Vol. 17 ; pp. 127-138
- M.C. Wentzel, G.A. Ekama and G. V. R. Marais, 1988. Enhanced polyphosphate organism cultures in activated sludge systems - Part I:Enhanced culture development. Water SA. Vol.14.No2: pp. 81-92
- M.C. Wentzel, G.A. Ekama and G. V. R. Marais, 1989. Enhanced polyphosphate organism cultures in activated sludge systems - Part II:Experimental behaviour. Water SA. Vol.15.No2: pp. 71-88
- M.C. Wentzel, G.A. Ekama and G. V. R. Marais, 1989. Enhanced polyphosphate organism cultures in activated sludge systems - Part III:Kinetic Model. Water SA. Vol.15.No2: pp. 89-102
- M.C. Wentzel, G.A. Ekama and G. V. R. Marais, 1990. Biological excess phosphorus removal - Steady state process design. Water SA. Vol.16.No1: pp. 29-48
- M.C. Wentzel, G.A. Ekama and G. V. R. Marais, 1991. Kinetics of Nitrification Denitrification Biological Excess Phosphorus Removal Systems - A Review. Wat. Sci. Tech. Vol.23 . Kyoto: pp. 555-565
- M.C. Wentzel, G.A. Ekama and G. V. R. Marais, 1991. Kinetics of Nitrification Denitrification Biological Excess Phosphorus Removal Systems - A Review. Wat. Sci. Tech. Vol.23 . Kyoto: pp. 555-565
- Metcalf & Eddy, Inc. Wastewater Engineering : Treatment, Disposal, and Reuse, 3rd Edition, McGraw-Hill. 1991
- P.H.Jones, A. D. Tadwalkar and C.I. Hsv. 1987. Enhanced Uptake of Phosphorus by Activated Sludge-Effect of Substrate Addition Wat. Res. Vol.21. No.3 : pp. 791-798
- Randall Clifford W. , Jame L. Barmara , H Divid Stensel : 1992. Design and Retrofit of Wastewater Treatment Plants For Biological Nutrient Removal. Vol. 5. Pennsylvania : Technomic Publisher Company Inc.

- S.Hong , D.Krichten, A.Best and A.Rachwal. 1984. Biological Phosphorus. And Nitrogen Removal via the A/O Process : Recent Experience in The United states and United Kingdom, Wat. Sci. Tech. Vol.16 ; pp. 151-172
- Sawyer , Clair N., Perry L. Mecarty. Chemistry for Environmental Engineering , 3rd Edition. Mcgraw-Hill Interwation Edition, 1978
- Sedlak, R. 1991. Principle of Biological Phosphorus Removal, Phosphorus and Nitrogen Removal from Municipal Wastewater : Principle and Practice : PP. 141-166 : Lewis Publishers.
- Siebritz , I.P., Ekama , G.A. and Marais, G.V.R. 1983. A Parametric Model for Biological Ercess for Phosphorus Removal. Wat, Sci. Tech. Vol. 15 : pp 127 - 152
- Stensel , H.D., 1991 , Phosphorus and Nitrogen Removal from Municipal Wastewater Principle and Practice 2nd edition, Lewis Publisher :
- T.Fukase, M.Shibata and Y. Miyaji, 1984. The role of an Anaerobic Stage on Biological Phosphorus Removal. Wat. Sci. Tech. Vol.17 ; pp. 69-80
- T.Fukase, M. Shibata and Y. Miyaji. 1985, Factors Affecting Biological removal of Phosphorus, Wat. Sci.Tech. Vol.17 ; pp. 187-198
- Tetreault etal. 1986. Biological Phosphorus Removal A Technology Evaluation. Journal WPCE. Vol 58. No.8 : pp. 823-837
- Tomonori Matsuo . Takashi Minoand Hirouasu Sato. 1992 . Metabolism of Organic Substrate in Anaerobic phase of Biological Phosphate Uptake Process. Wat. Sci. Tech. Vol.25. No.6: pp. 83-92
- Toshihiro Tanaka . Masayoshi Fitagawa and Eiichi Ohkubo. 1991. Energy Saving. High Biological Phosphorus Removal And Improvement of Sludge Settleability on full - Scale Anaerobic-Aerobic Activated Sludge Process. Wat. Sci. Tech. Vol.23 Kyoto: pp. 801-810
- Viswanath Arun, Takashi Mino and Tomonori Matsuo. 1988. Biological Mechanism of Acetate Uptake Mediated By Carbohydrate Consumption in Excess Phosphorus Removal Systems. Wat. Res., Vol.22. No.5 ; pp. 565-570

- W.C. Chang, R.J. Chiou and C.F. Ouyang. 1996. The Effect of Residual Substrate Utilization on Sludge Settling in An Enhanced Biological Phosphorus Removal Process. Wat. Sci. Tech. Vol.34. No.1-2; pp425-430
- Y. Comeau, K.J. Hall et. Al. 1986. Biochemical Model for Enhanced Biological Phosphorus Removal. Wat. Res. Vol.20. No.12 ; pp. 1511-1521

ภาคผนวก ก.

การหาค่าพารามิเตอร์จลน์ (Kinetic Parameter)

ก. การหาค่าพารามิเตอร์จลน์ (Kinetic parameter) (ธีระ เกรอต, 2539)

เนื่องจากการวิจัยครั้งนี้ ทำการทดลองระบบแอนเอโรบิก-ออกซิดแอคติเวตเตดสลัดจ์ เพราะฉะนั้นการหาค่าพารามิเตอร์จลน์จะคล้ายกับการหาค่าพารามิเตอร์ของระบบแอคติเวตเตดสลัดจ์ แบบธรรมดาที่มีการเวียนเซลกลับในการทดลองครั้งนี้ตัวแปรอิสระคือ θ_c การศึกษาส่วนใหญ่ทำโดยให้ θ_c คงที่และแปรค่า θ_c จะต้องคิดปริมาณของแข็งแขวนลอยที่ออกไปกลับกระแสนอกด้วย มิฉะนั้นค่า θ_c จะผิดพลาด ทำให้ลำบากในการประมาณค่าพารามิเตอร์ต่าง ๆ ความสัมพันธ์ระหว่าง θ_c กับอัตรา การทิ้งตะกอน Q_w เป็นตามสมการดังนี้

$$\theta_c = \frac{VX}{Q_w X_w + (Q - Q_w) X_c}$$

ก.1 การประมาณค่าพารามิเตอร์จลน์ในกรณีที่มีสารอาหารละลายของแข็งเฉื่อย และส่วนที่ย่อยสลายได้ทางชีวะ (Assessing Kinetic Parameter ; General Situation-Soluble Substrate plus Inert and Biodegradable Solids)

ในน้ำเสียจากโรงงานผลิตเบียร์ที่จะนำมาทดลองและวิจัยหาค่าพารามิเตอร์ ในการออกแบบนั้นมีของแขวนลอยปะปนอยู่ด้วย และเนื่องจากว่าอัตราการย่อยสลาย สารอาหารแข็ง มีค่าต่ำสุดจึงควรที่จะแยกของแข็งออกให้มากที่สุดก่อนที่จะเข้าไป บำบัดทางชีวเคมี ซึ่งโดยส่วนใหญ่จะออกแบบไว้สำหรับกำจัดสารอินทรีย์เป็นหลัก การแยกของแข็งให้หมดทั้ง 100% นั้น เป็นการไม่สมควรในแง่ของเศรษฐศาสตร์ ดัง

นั้นในการออกแบบซึ่งเน้นการกำจัดสารอาหารเป็นหลัก จึงต้องเมื่อผลของของแข็งแขวนลอยไว้ด้วย

ค่าของ μ และ K_c (หรือ k_c) ขึ้นอยู่กับ T_0OD ละลายเท่านั้น ดังนั้นจึงหาได้จากการวัดค่า S เช่นเดียวกับในกรณีสารอาหารละลาย ผลกระทบที่สำคัญของสารอาหารแข็งที่มีต่อการประมาณค่า Y_g , b และ β เพื่อให้ง่ายขึ้นโดยปกติจะถือว่าของแข็งแขวนลอย ประกอบด้วยของแข็งเจือยและมวลชีวะเท่านั้น แม้ว่าจะมีของแข็งที่ย่อยสลายได้ทางชีวะอยู่ จึงทำให้ค่า Y_g , b และ β เป็นค่าคงที่เทียม (Pseudo-constant) เพราะได้รวมของแข็งเข้าไว้ด้วย

ก.2 ข้อมูลที่ต้องเก็บระหว่างการทำงานของแบบทดลองในห้องปฏิบัติการ

- C_0 .. COD ละลายในกระแสดำ
- C .. COD ละลายในถังเติมอากาศ
- T_0 .. COD ทั้งหมดในกระแสดำ
- T .. COD ทั้งหมดในถังเติมอากาศ
- Z_0 .. ของแข็งแขวนลอยทั้งหมดในกระแสดำ
- M .. ของแข็งแขวนลอยในถังปฏิกรณ์
- M_w .. ของแข็งแขวนลอยในกระแสดำ
- V .. ความมีชีวิตของของแข็งจุลินทรีย์
- V .. ปริมาตรของถังปฏิกรณ์ที่มีการเติมอากาศ
- F .. อัตราไหลเข้า
- F_w .. อัตราไหลของตะกอนทิ้ง
- f .. เศษส่วนมวลของอนุภาคเจือยในกระแสดำ
- f' .. เศษส่วน COD ของอนุภาคเจือยในกระแสดำ

ก.3 การทดลองแบบแบทช์ระยะยาว

ค่า f และ f' หาได้จากการทดลองแบบแบทช์ระยะยาว การทดสอบทั้งหมดจะทำกับน้ำเสียที่ปล่อยให้ตกตะกอนก่อน โดยทั่วไปของแข็งแขวนลอยเข้าประกอบไปด้วยส่วนผสมของของแข็งเจือยและของแข็งที่ย่อยสลายทางชีวะได้ เนื่องจากส่วนหนึ่งของของแข็งอินทรีย์หรือของแข็งโวลาทิลในน้ำเสีย อาจไม่ย่อยสลายทางชีวะจึงต้องจัดการย่อยสลายทางชีวะให้เกิดอย่างสมบูรณ์เพื่อที่จะสามารถวัดสารที่ไม่ย่อยสลายที่เหลือได้ การทดลองต้องใช้เวลายาวพอสำหรับการสลายตัวของมวลชีวะที่เกิดจากการย่อยสลายสารอาหารแข็งด้วย

ก.3.1 การหาค่า f

การหาค่า f ทำเป็นขั้นตอนดังนี้

- (1) แยกของแข็งจากน้ำเสียโดยการกรองด้วยเมมเบรนสามารถแยกสารคอลลอยด์ที่ใหญ่กว่า 0.45 ไมโครเมตรได้
- (2) ผสมของแข็งกับสารอาหารละลายให้ถึงความเข้มข้นเท่ากับตอนเริ่มต้น Z_0
- (3) ปั่นตัดของแข็งแขวนลอยให้ละเอียด เพื่อลดขนาดอนุภาคให้เล็กลงเท่าที่เป็นไปได้เป็นการเพิ่มพื้นที่ผิวหน้าสำหรับการทำงานของจุลชีพ จึงลดเวลาที่ต้องการสำหรับการย่อยสลายให้สมบูรณ์
- (4) นำน้ำตะกอนที่ปั่นตัดแล้วไปใส่เครื่องปฏิกรณ์แบบแบทช์ที่เติมอากาศเต็มแบคที่เรียที่ทำให้คุ้นกับน้ำเสียแล้วในปริมาณน้อยให้มีผลกระทบต่อความเข้มข้นของของแข็งในถังปฏิกรณ์น้อยที่สุด
- (5) เติมอากาศให้น้ำตะกอนจนกระทั่งความเข้มข้นของของแข็งคงที่เวลาที่ใช้อาจเป็นหลายอาทิตย์ต้องระวังในการเก็บตัวอย่างน้ำที่สูญเสียไปเนื่องจากการระเหยจะต้องเติมน้ำกลั่นก่อนเก็บตัวอย่าง

- (6) ประมาณค่า f จากการเปลี่ยนแปลงความเข้มข้นของของแข็งแขวนลอยในการทดลอง โดยถือว่าความเข้มข้นของของแข็งแขวนลอยคงที่สุดท้ายนั้นเนื่องมาจากของแข็งเฉื่อย

$$f = \frac{\text{ความเข้มข้นของของแข็งแขวนลอยคงที่สุดท้าย}}{\text{ความเข้มข้นของของแข็งแขวนลอยเริ่มต้น}}$$

สมมติให้ค่า f คงที่จะได้

$$Z_{10} = fZ_0$$

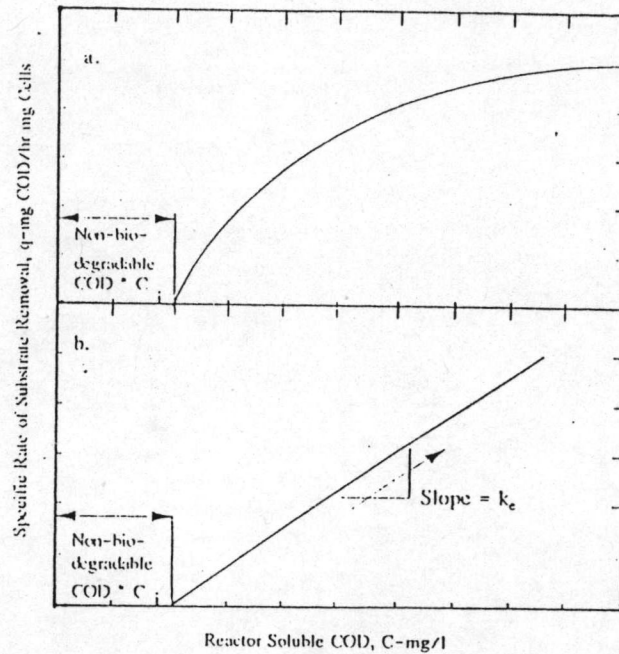
ก.3.2 การหาค่า f'

ในระหว่างการทดลองในหัวข้อ ก.3 ให้วัดค่า COD เนื่องจากอนุภาคด้วย และสมมติให้ค่า COD สุดท้ายนั้นเนื่องมาจากของแข็งเฉื่อย ดังนั้น

$$f' = \frac{\text{ความเข้มข้น COD คงที่สุดท้าย}}{\text{ความเข้มข้น COD เริ่มต้น}}$$

ก.4 การหาค่า COD ที่ไม่ย่อยสลายทางชีวะ (C_1)

การหาค่า COD ที่ไม่ย่อยสลายทางชีวะ อาจประมาณโดยใช้ความจริงที่ว่า “อัตราการเจริญเติบโตจำเพาะ μ และอัตราการใช้สารอาหารจำเพาะ q เป็นฟังก์ชันของ COD เส้นโค้งจะผ่านจุดกำเนิดถ้า COD ทั้งหมดย่อยสลายได้ทางชีวะ แต่ถ้ามีส่วนที่ย่อยสลายไม่ได้ทางชีวะเส้นโค้งจะตัดแกนอนตรงที่ค่าเท่ากับส่วนที่ย่อยสลายไม่ได้” ตามที่แสดงในรูปที่ ผ1



รูปที่ ๗1 การหาค่า C_1 จากข้อมูลของถังปฏิกรณ์

- a) เมื่อช่วงความเข้มข้นของสารอาหารต่ำสามารถใช้การประมาณอันดับที่หนึ่งได้
- b) เมื่อความเข้มข้นของสารอาหารต่ำสามารถใช้การประมาณอันดับที่หนึ่งได้

เนื่องจากการเวียนกลับ พิสัยของควมมีชีวิตกว้างขึ้น การคำนวณค่า q จะใช้สมการดังนี้ (ถ้ามีข้อมูลควมมีชีวิต)

$$q = (F(S_0 - S)) / VX_v$$

แต่ถ้าข้อมูลไม่มีข้อมูลควมมีชีวิตก็ต้องประมาณค่า q โดยใช้ความเข้มข้นของเซลล์ทั้งหมดที่กออกด้วยควมเข้มข้นของของแข็งเฉื่อย โดยควมเข้มข้นของของแข็งเฉื่อยหาได้จากสมการ

$$Z_1 = Z_{10}(\theta_c / \tau)$$

ดังนั้นค่าความเข้มข้นของเซลล์ยังผล

$$\begin{aligned} X' &= M - Z_1 \\ &= M - Z_{10} (\theta_c / \tau) \\ &= M - fZ_0 (\theta_c / \tau) \end{aligned}$$

การคำนวณค่า MCRT ต้องคิดของแข็งแขวนลอยที่ออกไปกับกระแสออก M_c โดยปกติสมมติว่าของแข็งแขวนลอยทั้งหมดเป็นส่วนผสมเนื้อเดียวกันของเซลล์ และของแข็งอื่น ๆ ดังนั้นจึงไม่จำเป็นต้องรู้ค่า X และ X_0 ค่า MCRT คำนวณได้จาก

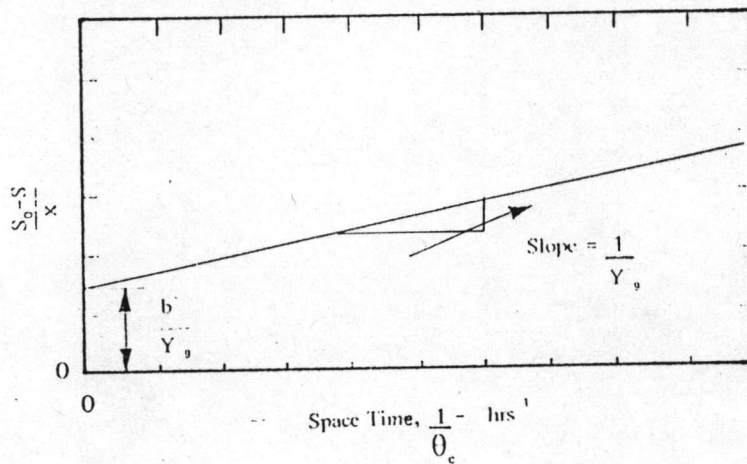
$$\theta_c = \frac{VM}{F_w M_w + (F - F_w) M_0}$$

ก.5 การหาค่า Y_x และ b

ค่ายิลด์จริงและอัตราการสลายตัวจำเพาะหาได้จากสมการทำสมการให้เป็นเส้นตรงจากสมการ

$$(S_0 - S) / X\tau = (1/Y_g)(1/\theta_c) + (b/Y_x)$$

เมื่อเขียนเส้นตรงของ $((S_0 - S) / X\tau)$ เป็นฟังก์ชันของ $(1/\theta_c)$ จะได้เส้นตรงที่มีความชัน $1/Y_x$ และจุดตัดแกนตั้ง (b/Y_x) ดังแสดงไว้ในรูปที่ ผ2



รูปที่ ผ2 ความสัมพันธ์ระหว่าง $1/\theta_c$ และ $(S_0 - S)/X$ ในถังปฏิกรณ์ที่การเวียนเซลล์กลับ

ก.6 การหาค่า γ

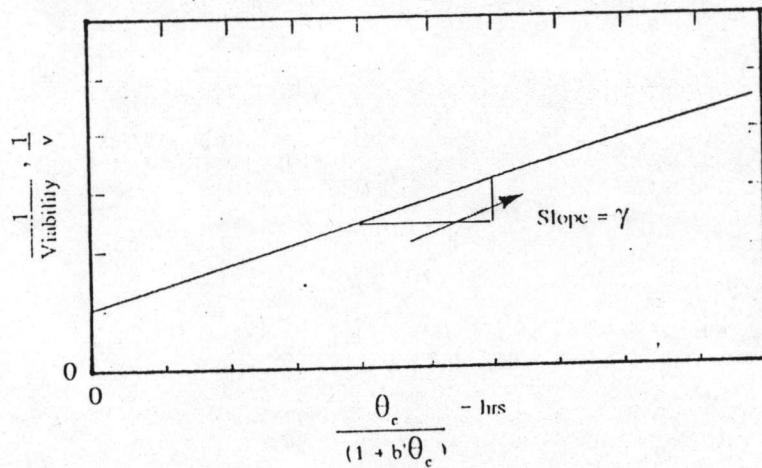
อัตราการตายของจำเพาะของแบคทีเรียหาได้โดยจัดสมการ

$$v = (1 + b/\theta_c) / (1/b\theta_c + \gamma\theta_c)$$

ให้อยู่ในรูปสมการ

$$1/v = 1 + \gamma[\theta_c / (1 + b\theta_c)]$$

เขียนเส้นระหว่าง $1/v'$ กับ $\theta_c / (1 + b\theta_c)$ ผ่านจุดตัดบนแกนตั้งที่มีค่าเท่ากับ 1 ความชันที่จะได้เท่ากับอัตราการตายจำเพาะ γ ดังแสดงในรูปที่ ผ3



รูปที่ ผ3 กราฟการหาค่า γ

ความคลาดเคลื่อนในการประมาณค่า b ถ่ายต่อมาในการประมาณค่า γ ในกรณีที่ไม่มีความมีชีวิต อาจสมมติให้ γ ให้เท่ากับ 0.12 วัน^{-1}

ก.7 การหาค่า μ_m และ K_c

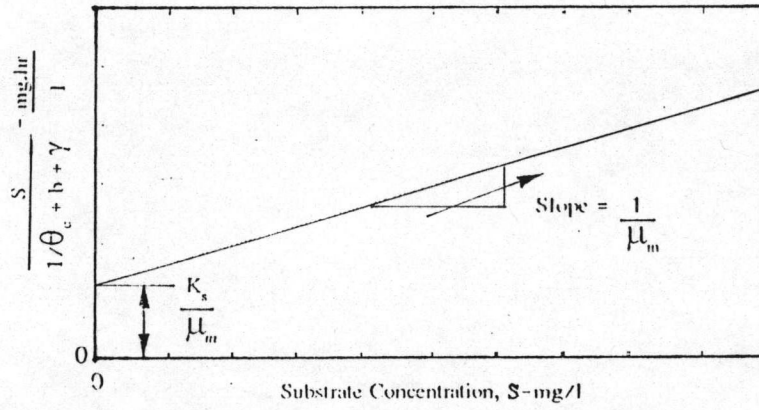
ค่า μ_m และ K_c หาได้โดยจัดสมการ

$$S = [K_c(1/\theta_c + \gamma + b)] / [\mu_m - (1/\theta_c + \gamma + b)]$$

ให้เป็นสมการเส้นตรงดังนี้

$$S / (1/\theta_c + \gamma + b) = (1/\mu_m) S + (K_c/\mu_m)$$

และนำไปเขียนกราฟดังรูปที่ ผ4

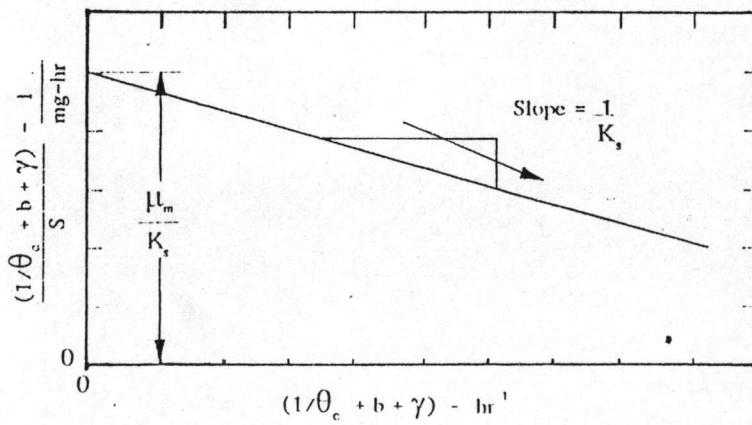


รูปที่ ผ4 กราฟการหาค่า μ_m และค่า K_c

หรือถ้าต้องการใช้วิธีกำลังสองน้อยที่สุดก็ให้จัดสมการใหม่ดังนี้

$$(1/\theta_c + \gamma + b)/S = (\mu_m / K_s) - (1/K_s)(1/\theta_c + \gamma + b)$$

และนำไปเขียนกราฟดังรูปที่ ผ5



รูปที่ ผ5 กราฟการหาค่า μ_m และค่า K_c (โดยวิธีกำลังสองน้อยที่สุด)

ในการประมาณค่า μ_m และ K_c ไม่ว่าโดยวิธีใดค่า S จะต้องไม่มีส่วนของ COD ที่ไม่ย่อยสลายทางชีวะอยู่ด้วย มิฉะนั้นเส้นที่ได้จะไม่เป็นเส้นตรงหรือมีความชันหรือจุดตัดผิดเครื่องหมาย ดังนั้นควรเน้นความสำคัญของการใช้ T_cOD ในการวัด S

ก.8 การหาค่า β

ค่าสัมประสิทธิ์ความต้องการออกซิเจน β ของความเข้มข้นของเซลล์ยังผล X หาได้โดยการวัด COD ในถังปฏิกรณ์ระหว่างการทดลองต่อเนื่อง ความเข้มข้นของเซลล์ยังผลหาได้จากสมการ

$$X = M - fZ_c(\text{COD})$$

ค่า COD ทั้งหมดในถังปฏิกรณ์ประกอบด้วยสามส่วนคือ COD เนื่องจากเซลล์ยังผล, COD เนื่องจากสารละลายและ COD เนื่องจากของแข็งเจือย ซึ่งเมื่อมีการเวียนกลับในระบบ ของแข็งเจือยจะสะสมตามสมการ

$$Z_i = Z_{i0} (\theta_c / \tau)$$

ดังนั้น

$$P_i = P_{i0} (\theta_c / \tau)$$

หรือ

$$P_i = f'P_{i0} (\theta_c / \tau)$$

และ P_c หาได้จากสมการ

$$P_c = T_c - C_c$$

ดังนั้น

$$\beta = [T - C - f'(T_c - C_c)(\theta_c / \tau)] / [M - fZ_c(\theta_c / \tau)]$$

ค่า β ควรจะคำนวณสำหรับแต่ละค่า MCRT แล้วนำมาเขียนกราฟระหว่าง β กับ θ_c สำหรับใช้ในการคำนวณออกแบบ

ภาคผนวก ข.

ผลการทดลองชุดที่ 1
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 3 วัน)
ค่าอุณหภูมิ

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส)
26/01/39	1	27.2
27/01/39	2	27.8
30/01/39	5	26.5
31/01/39	6	26.5
1/02/39	7	26.8
2/02/39	8	27
3/02/39	9	26.4
4/02/39	10	27.1
5/02/39	11	26.2
6/02/39	12	27.1
8/02/39	14	27.5
9/02/39	15	26.4
10/02/39	16	26.9
13/02/39	19	27.1
15/02/39	21	26.9
16/02/39	22	27
18/02/39	24	27.5
19/02/39	25	27.1
22/02/39	28	26.7
24/02/39	30	26
26/02/39	32	26.5
28/02/39	34	26.5
29/02/39	35	27
1/03/39	36	26.5
3/03/39	38	26
6/03/39	41	27
7/03/39	42	27
10/03/39	45	28.2
12/03/39	47	28
14/03/39	49	28.4
17/03/39	52	29
20/03/39	55	28.5
23/03/39	58	28
26/03/39	61	28.8
29/03/39	64	29

ผลการทดลองชุดที่ 2
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 7 วัน)
ค่าอุณหภูมิ

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส)
26/01/39	1	27.5
27/01/39	2	27
30/01/39	5	27
31/01/39	6	26.5
1/02/39	7	26.8
2/02/39	8	26.5
3/02/39	9	26.4
4/02/39	10	27.1
5/02/39	11	27
6/02/39	12	27.5
8/02/39	14	27.5
9/02/39	15	26.4
10/02/39	16	26.9
13/02/39	19	27.1
15/02/39	21	27.6
16/02/39	22	27
18/02/39	24	27.5
19/02/39	25	27.1
22/02/39	28	26.5
24/02/39	30	26.5
26/02/39	32	27
28/02/39	34	27.3
29/02/39	35	27.5
1/03/39	36	28
3/03/39	38	27
6/03/39	41	27
7/03/39	42	27
10/03/39	45	27.5
12/03/39	47	27
14/03/39	49	27.5
17/03/39	52	28.5
20/03/39	55	28
23/03/39	58	28
26/03/39	61	28
29/03/39	64	29

ผลการทดลองชุดที่ 3
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 11 วัน)
ค่าอุณหภูมิ

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส)
26/01/39	1	27
27/01/39	2	27.5
30/01/39	5	27
31/01/39	6	26
1/02/39	7	26.4
2/02/39	8	26
3/02/39	9	26.4
4/02/39	10	27.1
5/02/39	11	27.8
6/02/39	12	27.1
8/02/39	14	27.5
9/02/39	15	26
10/02/39	16	26.5
13/02/39	19	27.1
15/02/39	21	26.9
16/02/39	22	27
18/02/39	24	27.5
19/02/39	25	27.1
22/02/39	28	26.7
24/02/39	30	26
26/02/39	32	27
28/02/39	34	27
29/02/39	35	27.5
1/03/39	36	27.6
3/03/39	38	27.3
6/03/39	41	27.1
7/03/39	42	27.3
10/03/39	45	27.4
12/03/39	47	27.5
14/03/39	49	28
17/03/39	52	28.1
20/03/39	55	28.5
23/03/39	58	28
26/03/39	61	28.2
29/03/39	64	28.8

ผลการทดลองชุดที่ 4
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 15 วัน)
ค่าอุณหภูมิ

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส)
26/01/39	1	27.2
27/01/39	2	27
30/01/39	5	27
31/01/39	6	27.8
1/02/39	7	26.8
2/02/39	8	26.8
3/02/39	9	26.4
4/02/39	10	27.2
5/02/39	11	27.6
6/02/39	12	27.3
8/02/39	14	27.5
9/02/39	15	26.9
10/02/39	16	27
13/02/39	19	27.1
15/02/39	21	26.9
16/02/39	22	27.3
18/02/39	24	27.5
19/02/39	25	27.1
22/02/39	28	26.5
24/02/39	30	26.3
26/02/39	32	27
28/02/39	34	27.2
29/02/39	35	27.6
1/03/39	36	27.5
3/03/39	38	27.6
6/03/39	41	27.5
7/03/39	42	27.6
10/03/39	45	27.9
12/03/39	47	28
14/03/39	49	28.2
17/03/39	52	28
20/03/39	55	28.2
23/03/39	58	28.5
26/03/39	61	28
29/03/39	64	28.6

ผลการทดลองชุดที่ 1
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 3 วัน)
ค่าพีเอช

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าพีเอช			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	6.85	7.75	8.07	8.08
27/01/39	2	6.85	7.9	8.1	8.09
30/01/39	5	6.77	8.00	8.11	7.92
31/01/39	6	6.80	8	8.22	8.07
1/02/39	7	7.15	7.87	8.06	8.05
2/02/39	8	6.87	8.03	7.94	7.99
3/02/39	9	7.3	8.3	8.11	8.02
4/02/39	10	7.3	7.95	7.94	8.04
5/02/39	11	7.5	8.01	8.01	8.05
6/02/39	12	6.85	7.9	7.85	8.02
8/02/39	14	7.02	8.05	8.05	8
9/02/39	15	6.7	7.85	7.95	7.95
10/02/39	16	6.9	7.9	8.05	8.09
13/02/39	19	7.1	7.95	7.00	9.25
15/02/39	21	6.5	7.87	7.55	7.68
16/02/39	22	6.58	8.15	7.87	7.82
18/02/39	24	6.86	7.96	7.75	7.71
19/02/39	25	6.86	7.69	7.74	7.67
22/02/39	28	6.5	8.06	7.88	7.87
24/02/39	30	6.9	8	7.9	7.9
26/02/39	32	6.8	8.05	7.67	7.68
28/02/39	34	6.5	7.81	7.45	7.55
29/02/39	35	6.5	8.28	7.65	7.55
1/03/39	36	7.13	7.86	7.82	7.77
3/03/39	38	6.8	7.9	7.86	7.8
6/03/39	41	6.6	8	8.05	7.9
7/03/39	42	6.9	8.29	7.46	7.42
10/03/39	45	6.85	8.39	7.43	7.31
12/03/39	47	6.5	8.03	7.56	7.33
14/03/39	49	6.5	7.85	7.67	7.55
17/03/39	52	6.51	8.22	7.28	7.23
20/03/39	55	6.8	7.7	7.97	7.97
23/03/39	58	6.85	8.32	7.45	7.61
26/03/39	61	6.85	7.61	8.03	7.85
29/03/39	64	6.85	7.79	7.89	7.79

ผลการทดลองชุดที่ 2
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 7 วัน)
ค่าพีเอช

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าพีเอช			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอดโรบิก	แอดโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	6.85	7.77	8.11	8.11
27/01/39	2	6.85	7.85	8	8.06
30/01/39	5	6.77	7.99	8.17	7.89
31/01/39	6	6.8	7.99	8.28	8.11
1/02/39	7	7.15	8.02	8.01	8.14
2/02/39	8	6.87	8.16	7.82	7.91
3/02/39	9	7.3	8.33	8.11	8.07
4/02/39	10	7.3	7.97	7.88	7.94
5/02/39	11	7.5	7.95	8.02	8.09
6/02/39	12	6.85	8.05	8.02	8.06
8/02/39	14	6.93	8.02	8	8
9/02/39	15	6.7	7.8	7.88	8
10/02/39	16	6.9	7.98	8	8.05
13/02/39	19	7.1	9.14	8.61	8.74
15/02/39	21	6.5	7.74	7.13	7.25
16/02/39	22	6.58	8.12	7.02	7.28
18/02/39	24	6.86	8.02	7.15	7.19
19/02/39	25	6.86	7.64	7.34	7.36
22/02/39	28	6.5	8.08	7.75	7.82
24/02/39	30	6.9	8.02	7.8	7.95
26/02/39	32	6.8	7.18	6.77	7.38
28/02/39	34	6.5	7.84	7.25	7.39
29/02/39	35	6.5	7.69	6.66	7.06
1/03/39	36	7.13	7.48	7.55	8.5
3/03/39	38	7.05	7.68	7.77	8.02
6/03/39	41	7.02	7.95	7.65	7.4
7/03/39	42	6.9	8.29	7.03	7.1
10/03/39	45	6.85	8.39	7.26	7.27
12/03/39	47	6.5	8.13	7.48	7.3
14/03/39	49	6.5	7.77	7.63	7.55
17/03/39	52	6.51	8.23	6.99	7.08
20/03/39	55	6.8	7.84	7.81	7.4
23/03/39	58	6.85	8.32	7.33	7.43
26/03/39	61	6.85	7.64	7.95	7.6
29/03/39	64	6.85	7.77	7.95	7.6

ผลการทดลองชุดที่ 3
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 11 วัน)
ค่าพีเอช

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าพีเอช			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอมโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	6.85	8.04	8.08	8.15
27/01/39	2	6.85	8.01	8.06	8.2
30/01/39	5	6.77	8.34	7.73	7.69
31/01/39	6	6.8	8.04	8.09	8.02
1/02/39	7	7.15	8.15	7.88	7.94
2/02/39	8	6.87	7.81	8.03	8.09
3/02/39	9	7.1	8.08	7.57	7.68
4/02/39	10	7.3	7.91	7.68	7.81
5/02/39	11	7	8.04	7.6	7.8
6/02/39	12	7.1	7.85	8.04	8.06
8/02/39	14	6.9	8.04	8	7.95
9/02/39	15	6.95	7.8	8.05	8.1
10/02/39	16	7	7.95	8.15	8.25
13/02/39	19	7.1	8.11	8.24	8.39
15/02/39	21	6.5	7.71	6.73	6.77
16/02/39	22	6.87	7.79	6.75	6.73
18/02/39	24	7.5	8	6.95	6.9
19/02/39	25	7.3	7.88	7.19	7.2
22/02/39	28	6.8	8.31	7.42	7.54
24/02/39	30	7	8.09	8	7.77
26/02/39	32	6.8	7.75	6.53	6.6
28/02/39	34	6.8	7.63	6.7	6.71
29/02/39	35	6.57	8.32	7.35	7.14
1/03/39	36	6.98	8	7.8	7.8
3/03/39	38	6.6	8	7.8	7.8
6/03/39	41	6.9	8.02	7.8	7.8
7/03/39	42	6.9	8.31	7.23	7.25
10/03/39	45	6.8	8.43	7.35	7.27
12/03/39	47	6.5	7.58	7.77	7.57
14/03/39	49	6.7	8.26	7.44	7.39
17/03/39	52	6.51	8.22	7.38	7.39
20/03/39	55	6.8	7.81	8.07	7.9
23/03/39	58	6.85	8.34	7.45	7.59
26/03/39	61	6.85	7.71	8.06	7.94
29/03/39	64	6.85	7.88	7.88	7.75

ผลการทดลองชุดที่ 4
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 15 วัน)
ค่าพีเอช

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าพีเอช			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	6.85	8.01	8.09	8.15
27/01/39	2	6.85	8.01	8.01	8.11
30/01/39	5	6.77	8.32	7.81	7.8
31/01/39	6	6.8	8.04	8.08	8.03
1/02/39	7	7.15	8.12	7.94	8.01
2/02/39	8	6.87	7.85	7.91	8.05
3/02/39	9	7.1	8.01	7.55	7.62
4/02/39	10	7.3	7.89	7.7	7.82
5/02/39	11	7	8	7.6	7.7
6/02/39	12	7.1	8.02	7.65	7.8
8/02/39	14	6.9	7.7	7.95	8
9/02/39	15	6.95	8	7.8	7.95
10/02/39	16	7	8.05	7.9	7.5
13/02/39	19	7.1	8.11	8.06	8.2
15/02/39	21	6.5	7.11	6.3	6.3
16/02/39	22	6.87	7.03	6.1	6.26
18/02/39	24	7.5	7.91	6.83	6.86
19/02/39	25	7.3	7.87	7.07	7.04
22/02/39	28	6.8	8.25	7.34	7.41
24/02/39	30	6.9	8	7.5	7.5
26/02/39	32	6.8	7.47	7.08	6.11
28/02/39	34	6.5	7.74	7.15	6.59
29/02/39	35	6.57	8.31	7.31	7.03
1/03/39	36	6.98	8.49	7.74	7.66
3/03/39	38	7	8.3	7.8	7.7
6/03/39	41	7.1	8.25	7.6	7.4
7/03/39	42	6.9	8.35	7.39	7.37
10/03/39	45	6.44	7.91	7.01	7.01
12/03/39	47	6.5	7.57	7.76	7.53
14/03/39	49	5.89	8.3	7.59	7.56
17/03/39	52	6.51	7.87	7.6	7.52
20/03/39	55	6.8	7.77	7.8	7.9
23/03/39	58	6.85	8.34	7.56	7.67
26/03/39	61	6.85	7.78	8.05	7.99
29/03/39	64	6.85	7.93	7.9	7.91

ผลการทดลองชุดที่ 1
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 3 วัน)
ค่าออกซิเจนละลาย
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	วันที่	ค่าออกซิเจนละลาย (มก./ล.)	
		แวนแอโรบิก	แอโรบิก
26/01/39	1	0.1	6.2
27/01/39	2	0.1	5.9
28/01/39	3	0.1	5.9
30/01/39	5	0.1	6.2
31/01/39	6	0.1	6.0
1/02/39	7	0.1	5.8
2/02/39	8	0.1	5.6
3/02/39	9	0.1	5.8
4/02/39	10	0.1	5.8
5/02/39	11	0.1	5.8
6/02/39	12	0.1	5.8
8/02/39	14	0.1	6.0
11/02/39	17	0.1	5.8
12/02/39	18	0.1	5.8
13/02/39	19	0.1	6.5
14/02/39	20	0.1	6.4
15/02/39	21	0.1	6.4
16/02/39	22	0.1	6.0
18/02/39	24	0.1	5.6
22/02/39	28	0.1	5.8
24/02/39	30	0.1	5.6
26/02/39	32	0.1	5.6
28/02/39	34	0.1	4.8
29/02/39	35	0.1	4.6
1/03/39	36	0.1	4.6
2/03/39	37	0.1	4.4
6/03/39	41	0.1	4.4
7/03/39	42	0.1	4.4
10/03/39	45	0.1	4.6
13/03/39	48	0.1	4.6
15/03/39	50	0.1	4.4
20/03/39	55	0.1	4.4
23/03/39	58	0.1	4.2
25/03/39	60	0.1	4.0
29/03/39	64	0.1	4.2

ผลการทดลองชุดที่ 2
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 7 วัน)
ค่าออกซิเจนละลาย
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	วันที่	ค่าออกซิเจนละลาย (มก./ล.)	
		แอนแอโรบิก	แอโรบิก
26/01/39	1	0.1	6.3
27/01/39	2	0.1	5.9
28/01/39	3	0.1	5.9
30/01/39	5	0.1	6.2
31/01/39	6	0.1	6.2
1/02/39	7	0.1	6
2/02/39	8	0.1	6
3/02/39	9	0.1	5.9
4/02/39	10	0.1	6.6
5/02/39	11	0.1	5.8
6/02/39	12	0.1	6
8/02/39	14	0.1	6
11/02/39	17	0.1	5.8
12/02/39	18	0.1	5.8
13/02/39	19	0.1	5
14/02/39	20	0.1	5.4
15/02/39	21	0.1	5.6
16/02/39	22	0.1	5.6
18/02/39	24	0.1	5.6
22/02/39	28	0.1	5.8
24/02/39	30	0.1	5.8
26/02/39	32	0.1	5.8
28/02/39	34	0.1	5.6
29/02/39	35	0.1	5.6
1/03/39	36	0.1	5.6
2/03/39	37	0.1	5.6
6/03/39	41	0.1	3.6
7/03/39	42	0.1	3.6
10/03/39	45	0.1	4
13/03/39	48	0.1	4.4
15/03/39	50	0.1	4
20/03/39	55	0.1	4
23/03/39	58	0.1	4
25/03/39	60	0.1	4.4
29/03/39	64	0.1	4.2

ผลการทดลองชุดที่ 3
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 11 วัน)

ผลการทดลองชุดที่ 3
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	วันที่	ค่าออกซิเจนละลาย (มก./ล.)	
		แอนแอโรบิก	แอโรบิก
26/01/39	1	0.1	6.4
27/01/39	2	0.1	6.8
28/01/39	3	0.1	6.8
30/01/39	5	0.1	6.4
31/01/39	6	0.1	6.4
1/02/39	7	0.1	5.4
2/02/39	8	0.1	5.6
3/02/39	9	0.1	5.8
4/02/39	10	0.1	6
5/02/39	11	0.1	6.6
6/02/39	12	0.1	6
8/02/39	14	0.1	5.8
11/02/39	17	0.1	5.8
12/02/39	18	0.1	6
13/02/39	19	0.1	5.6
14/02/39	20	0.1	5.6
15/02/39	21	0.1	5.6
16/02/39	22	0.1	5.6
18/02/39	24	0.1	5.8
22/02/39	28	0.1	5.8
24/02/39	30	0.1	6
26/02/39	32	0.1	6
28/02/39	34	0.1	5.8
29/02/39	35	0.1	5.6
1/03/39	36	0.1	5.6
2/02/39	37	0.1	5.6
6/02/39	41	0.1	5.6
7/02/39	42	0.1	5
10/02/39	45	0.1	5
13/02/39	48	0.1	4.8
15/02/39	50	0.1	5
20/02/39	55	0.1	4.8
23/02/39	58	0.1	4.8
25/02/39	60	0.1	4.6
29/02/39	64	0.1	4.6

ผลการทดลองชุดที่ 4
(ค่าอายุตะกอนในระบบ =15 วัน)
ค่าออกซิเจนละลาย
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	วันที่	ค่าออกซิเจนละลาย (มก./ล.)	
		แอนแอโรบิก	แอโรบิก
26/01/39	1	0.1	6.4
27/01/39	2	0.1	6.4
28/01/39	3	0.1	6.4
30/01/39	5	0.1	6.4
31/01/39	6	0.1	5.6
1/02/39	7	0.1	5.7
2/02/39	8	0.1	5.6
3/02/39	9	0.1	5.8
4/02/39	10	0.1	5.8
5/02/39	11	0.1	5.8
6/02/39	12	0.1	5.7
8/02/39	14	0.1	5.8
11/02/39	17	0.1	5.8
12/02/39	18	0.1	5.8
13/02/39	19	0.1	6
14/02/39	20	0.1	6
15/02/39	21	0.1	6
16/02/39	22	0.1	6
18/02/39	24	0.1	5.8
22/02/39	28	0.1	5.8
24/02/39	30	0.1	6
26/02/39	32	0.1	6
28/02/39	34	0.1	6
29/02/39	35	0.1	6.2
1/03/39	36	0.1	6
2/02/39	37	0.1	6.4
6/02/39	41	0.1	6.4
7/02/39	42	0.1	6.2
10/02/39	45	0.1	6.2
13/02/39	48	0.1	6.2
15/02/39	50	0.1	6.4
20/02/39	55	0.1	6
23/02/39	58	0.1	6
25/02/39	60	0.1	5.8
29/02/39	64	0.1	5.6

ผลการทดลองชุดที่ 1
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 3 วัน)
ค่าความเข้มข้นตะกอนแขวนลอย
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นตะกอนแขวนลอย			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	102	562	584	5
27/01/39	2	105	516	548	5
30/01/39	5	110	584	662	5
31/01/39	6	62	480	598	4
1/02/39	7	40	612	392	6
2/02/39	8	60	659	426	8.4
3/02/39	9	94	796	692	12
4/02/39	10	100	664	654	15
5/02/39	11	88	636	610	13
6/02/39	12	68	694	630	12
8/02/39	14	132	668	460	52
9/02/39	15	127	680	486	59
10/02/39	16	142	728	462	38
13/02/39	19	155	640	480	14
15/02/39	21	80	548	342	24
16/02/39	22	42	648	328	23
18/02/39	24	79	720	498	7
19/02/39	25	54	924	468	44
22/02/39	28	132	880	304	14
24/02/39	30	125	1112	576	20
26/02/39	32	68	1024	384	20
28/02/39	34	70	520	392	25
29/02/39	35	134	498	482	28
1/03/39	36	111	564	544	100
3/03/39	38	138	862	556	40
6/03/39	41	125	708	482	20
7/03/39	42	132	922	1154	18
10/03/39	45	130	510	512	7
12/03/39	47	110	480	416	1
14/03/39	49	130	804	602	21
17/03/39	52	115	752	814	3
20/03/39	55	114.5	616	424	6
23/03/39	58	85	996	684	13
26/03/39	61	136	718	536	10
29/03/39	64	154	624	556	8

ผลการทดลองชุดที่ 2
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 7 วัน)
ค่าความเข้มข้นตะกอนแขวนลอย
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นตะกอนแขวนลอย			
		น้ำเสียเข้า	แอมแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	102	988	992	1
27/01/39	2	105	996	1074	1
30/01/39	5	110	1478	1238	2
31/01/39	6	62	1016	1152	1
1/02/39	7	40	808	872	2
2/02/39	8	40	914.3	983	1
3/02/39	9	96	1226	842	22
4/02/39	10	100	1560	1378	21
5/02/39	11	88	1492	1300	6
6/02/39	12	68	1656	1380	6
8/02/39	14	132	1482	1012	313
9/02/39	15	127	1948	1352	45
10/02/39	16	142	1612	1484	13
13/02/39	19	155	1762	1494	18
15/02/39	21	80	2244	1552	3
16/02/39	22	42	1902	1620	14
18/02/39	24	79	1510	1228	5
19/02/39	25	54	1642	1318	6
22/02/39	28	132	1320	1040	14
24/02/39	30	125	1524	1376	14
26/02/39	32	68	1388	1280	18
28/02/39	34	70	952	996	6
29/02/39	35	134	1326	1408	8
1/03/39	36	111	1288	1218	9
3/03/39	38	138	1020	910	12
6/03/39	41	120	1230	1046	19
7/03/39	42	132	1234	1082	11
10/03/39	45	130	1336	1236	8
12/03/39	47	110	1190	1154	5
14/03/39	49	130	1168	1086	2
17/03/39	52	115	1108	1038	8
20/03/39	55	114.5	1074	904	7
23/03/39	58	85	1320	1182	3
26/03/39	61	91	1320	1186	6
29/03/39	64	154	1194	1188	14

ผลการทดลองชุดที่ 3
 (ค่าอายุตะกอนในระบบ = 11 วัน)
 ค่าความเข้มข้นตะกอนแขวนลอย
 (มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นตะกอนแขวนลอย			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอรโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	102	2032	2158	32
27/01/39	2	105	2452	2202	4
30/01/39	5				
31/01/39	6	62	2036	2280	7
1/02/39	7	40	2192	2314	29
2/02/39	8	60	1748.9	2214.3	21.1
3/02/39	9	96	1648	2060	27
4/02/39	10	100	1824	2254	29
5/02/39	11	88	2596	2124	21
6/02/39	12	68	2448	2292	26
8/02/39	14	132	2460	2448	50
9/02/39	15	127	1978	2112	19
10/02/39	16	142	1674	1828	11
13/02/39	19	155	2144	1934	8
15/02/39	21	80	2250	1890	10
16/02/39	22	42	1878	2062	14
18/02/39	24	79	1530	1676	11
19/02/39	25	54	1474	1712	23
22/02/39	28	132	1232	1668	5.3
24/02/39	30	125	2080	1828	30
26/02/39	32	68	1920	1836	25
28/02/39	34	70	2092	1736	3
29/02/39	35	134	1624	1638	7
1/03/39	36	111	2066	1748	8
3/03/39	38	138	1854	1936	16
6/03/39	41	120	2010	1942	38
7/03/39	42	132	2048	2320	6
10/03/39	45	130	1326	1634	15
12/03/39	47	110	1538	1654	2
14/03/39	49	130	1842	1794	8
17/03/39	52	115	1718	1610	5
20/03/39	55	114.5	1314	1468	14
23/03/39	58	85	1182	1556	1
26/03/39	61	91	1446	1854	15
29/03/39	64	154	1380	1508	34

ผลการทดลองชุดที่ 4
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 15 วัน)
ค่าความเข้มข้นตะกอนแขวนลอย
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นตะกอนแขวนลอย			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	102	2304	2442	35
27/01/39	2	105	2600	2616	5
30/01/39	5	110	2258	2496	1
31/01/39	6	62	2470	2552	3
1/02/39	7	40	2276	2462	5
2/02/39	8	60	2391.8	2710	3
3/02/39	9	96	2524	2566	1
4/02/39	10	100	2680	2672	9
5/02/39	11	88	2430	2682	4
6/02/39	12	68	2704	2754	2
8/02/39	14	132	2808	2844	2
9/02/39	15	127	2586	2912	13
10/02/39	16	142	2574	2854	1
13/02/39	19	155	2484	2776	1
15/02/39	21	80	2248	2358	1
16/02/39	22	42	2100	2204	8
18/02/39	24	79	1768	1900	25
19/02/39	25	54	1840	2080	20
22/02/39	28	132	2580	2484	25
24/02/39	30	132	3200	2824	20
26/02/39	32	68	2352	2276	31
28/02/39	34	70	1796	1820	28
29/02/39	35	134	1336	1528	24
1/03/39	36	111	1342	1496	
3/03/39	38	138	1348	1972	18
6/03/39	41	120	1566	1686	9
7/03/39	42	132	1650	1873	15
10/03/39	45	130	1513	1608	19
12/03/39	47	110	1480	1590	7
14/03/39	49	130	1505	1614	7
17/03/39	52	115	1498	1638	5
20/03/39	55	114.5	1480	1460	6
23/03/39	58	85	1520	1562	2
26/03/39	61	91	1618	1822	5
29/03/39	64	154	1736	1970	10

ผลการทดลองชุดที่ 1
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 3 วัน)
ค่า SV30 และ SVI

วัน-เดือน-ปี	วันที่	ค่า V30 (มล.)	ค่า SVI (มล.)
		แอโรบิก	แอโรบิก
26/01/39	1	999	1710.62
27/01/39	2	988	1802.92
30/01/39	3	990	1495.47
31/01/39	6	860	1438.13
1/02/39	7	990	2525.51
2/02/39	8	830	1948.36
3/02/39	9	620	895.95
4/02/39	10	370	565.75
5/02/39	11	200	327.87
6/02/39	12	200	317.46
8/02/39	14	150	326.09
9/02/39	17	50	102.88
10/02/39	18	50	108.23
13/02/39	19	40	83.33
15/02/39	21	40	116.96
16/02/39	22	50	152.44
18/02/39	24	110	220.88
19/02/39	25	110	235.04
22/02/39	28	270	888.16
24/02/39	30	250	434.03
26/02/39	32	100	260.42
28/02/39	34	999	2548.47
29/02/39	35	900	1867.22
1/03/39	36	850	1562.50
3/03/39	38	910	1636.69
6/03/39	41	600	1244.81
7/03/39	42	510	441.94
10/03/39	45	130	253.91
12/03/39	47	110	264.42
14/03/39	49	430	714.29
17/03/39	52	440	540.54
20/03/39	55	110	259.43
23/03/39	58	460	672.51
26/03/39	61	350	652.99
29/03/39	64	350	629.50

ผลการทดลองชุดที่ 2
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 7 วัน)
ค่า SV30 และ SVI

วัน-เดือน-ปี	วันที่	ค่า V30 (มล.)	ค่า SVI (มล.)
		แอโรบิก	แอโรบิก
26/01/39	1	999	1007.06
27/01/39	2	990	921.79
30/01/39	3	860	694.67
31/01/39	6	990	859.38
1/02/39	7	980	1123.85
2/02/39	8	970	986.78
3/02/39	9	850	1009.50
4/02/39	10	940	682.15
5/02/39	11	900	692.31
6/02/39	12	985	713.77
8/02/39	14	980	968.38
9/02/39	17	970	717.46
10/02/39	18	980	660.38
13/02/39	19	980	655.96
15/02/39	21	950	612.11
16/02/39	22	900	555.56
18/02/39	24	580	472.31
19/02/39	25	970	735.96
22/02/39	28	940	903.85
24/02/39	30	980	712.21
26/02/39	32	975	761.72
28/02/39	34	980	983.94
29/02/39	35	975	692.47
1/03/39	36	970	796.39
3/03/39	38	970	1065.93
6/03/39	41	700	669.22
7/03/39	42	950	878.00
10/03/39	45	960	776.70
12/03/39	47	760	658.58
14/03/39	49	730	672.19
17/03/39	52	930	895.95
20/03/39	55	250	276.55
23/03/39	58	800	676.82
26/03/39	61	740	623.95
29/03/39	64	820	690.24

ผลการทดลองชุดที่ 3
(ค่าอายุตะกอนในระบบ =11 วัน)
ค่า S V30 และ SVI

วัน-เดือน-ปี	วันที่	ค่า V30 (มล.)	ค่า SVI (มล.)
		แอโรบิก	แอโรบิก
26/01/39	1	930	430.95
27/01/39	2	860	390.55
30/01/39	3	860	
31/01/39	6	870	381.58
1/02/39	7	750	324.11
2/02/39	8	710	320.64
3/02/39	9	480	233.01
4/02/39	10	630	279.50
5/02/39	11	670	315.44
6/02/39	12	870	379.58
8/02/39	14	800	326.80
9/02/39	17	680	321.97
10/02/39	18	690	377.46
13/02/39	19	880	455.02
15/02/39	21	780	412.70
16/02/39	22	930	451.02
18/02/39	24	840	501.19
19/02/39	25	910	531.54
22/02/39	28	920	551.56
24/02/39	30	880	481.40
26/02/39	32	500	272.33
28/02/39	34	770	443.55
29/02/39	35	880	537.24
1/03/39	36	880	503.43
3/03/39	38	900	464.88
6/03/39	41	850	437.69
7/03/39	42	900	387.93
10/03/39	45	800	489.60
12/03/39	47	740	447.40
14/03/39	49	810	451.51
17/03/39	52	260	161.49
20/03/39	55	160	108.99
23/03/39	58	230	147.81
26/03/39	61	650	350.59
29/03/39	64	460	305.04

ผลการทดลองชุดที่ 4
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 15 วัน)
ค่า SV30 และ SVI

วัน-เดือน-ปี	วันที่	ค่า V30 (มล.)	ค่า SVI (มล.)
		แอโรบิก	แอโรบิก
26/01/39	1	940	384.93
27/01/39	2	900	344.04
30/01/39	3	890	356.57
31/01/39	6	730	286.05
1/02/39	7	690	280.26
2/02/39	8	720	265.68
3/02/39	9	590	229.93
4/02/39	10	550	205.84
5/02/39	11	680	253.54
6/02/39	12	700	254.18
8/02/39	14	600	210.97
9/02/39	17	500	171.70
10/02/39	18	550	192.71
13/02/39	19	500	180.12
15/02/39	21	370	156.91
16/02/39	22	340	154.26
18/02/39	24	240	126.32
19/02/39	25	240	115.38
22/02/39	28	490	197.26
24/02/39	30	520	184.14
26/02/39	32	100	43.94
28/02/39	34	50	27.47
29/02/39	35	80	52.36
1/03/39	36	85	56.82
3/03/39	38	110	55.78
6/03/39	41	140	83.04
7/03/39	42	160	85.42
10/03/39	45	100	71.33
12/03/39	47	80	66.33
14/03/39	49	150	92.94
17/03/39	52	210	128.20
20/03/39	55	180	123.29
23/03/39	58	260	166.45
26/03/39	61	280	153.67
29/03/39	64	290	147.20

ผลการทดลองชุดที่ 1
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 3 วัน)
ค่าความเข้มข้นซีโอดีทั้งหมด(COD total)
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นซีโอดีทั้งหมด(COD total)			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	1000	769	494	33
27/01/39	2	1000	532	550	46
30/01/39	5	1000	720	810	7.2
31/01/39	6	1000	702	576	36
1/02/39	7	1000	891.9	530.9	42.5
2/02/39	8	1000	779.5	574.3	57.4
3/02/39	9	1000	860.16	655.36	61.44
4/02/39	10	1000	798.72	593.92	57.34
5/02/39	11	1000	514.8	514.8	55.44
6/02/39	12	1000	904.9	609.8	161.3
9/02/39	18	1000	530.28	451.72	188.54
10/02/39	19	1000	686	470.4	192.08
13/02/39	20	1000	491.8	413.11	149.5
15/02/39	21	1000	580	500	168
16/02/39	22	1000	570.49	393.44	102.29
18/02/39	24	1000	864	710.4	72.96
19/02/39	25	1000	1036.8	710.4	99.84
22/02/39	28	1000	1054.44	618.12	130.86
24/02/39	30	1000	1127.16	909	94.54
26/02/39	32	1000	890.00	750.00	110.00
28/02/39	34	1000	618.12	509.04	116.35
29/02/39	35	1000	766.2	670	89.15
1/03/39	38	1000	856.15	675.5	41.5
3/03/39	41	1000	692.64	763.68	56.83
6/03/39	42	1000	944.26	590.16	82.62
7/03/39	45	1000	416.47	495.8	35.76
10/03/39	47	1000	480	364.8	26.88
12/03/39	49	1000	617.32	599.91	54.19
14/03/39	51	1000	865.57	747.54	55
17/03/39	52	1000	963.93	968.88	55.08
20/03/39	55	1000	800	660	48
23/03/39	58	1000	1160	660	56
26/03/39	61	1000	688.52	570.49	47.21
29/03/39	64	1000	720	680	48

ผลการทดลองชุดที่ 2
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 7 วัน)
ค่าความเข้มข้นซีโอดีทั้งหมด(COD total)
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นซีโอดีทั้งหมด(COD total)			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	1000	1136	953	7
27/01/39	2	1000	1101	977	28
30/01/39	5	1000	1532	1152	22
31/01/39	6	1000	1368	1044	10.8
1/02/39	7	1000	976.8	806.9	17
2/02/39	8	1000	1087.1	1005.1	49.2
3/02/39	9	1000	1454	757.7	86.1
4/02/39	10	1000	1433.6	1495.04	73.76
5/02/39	11	1000	1306.8	1148.46	55.44
6/02/39	12	1000	1672.12	1239.34	35.41
9/02/39	18	1000	1374.8	1198.04	86.42
10/02/39	19	1000	1332.8	1352.4	105.84
13/02/39	20	1000	2026.22	1573.76	82.62
15/02/39	21	1000	2140	1680	100
16/02/39	22	1000	2045.89	1613.1	86.56
18/02/39	24	1000	1440	1094.4	80.64
19/02/39	25	1000	1843.2	1209.6	76.8
22/02/39	28	1000	1508.9	909	101.81
24/02/39	30	1000	1381.68	1308.96	79.99
26/02/39	32	1000	1110.15	1259.15	85
28/02/39	34	1000	981.72	1108.98	98.17
29/02/39	35	1000	1190.00	1010.00	86.00
1/03/39	38	1000	1280.16	1194.58	76.5
3/03/39	41	1000	1172.16	994.56	95.9
6/03/39	42	1000	1278.68	1062.29	86.56
7/03/39	45	1000	1249.42	1130.42	39.66
10/03/39	47	1000	1171.2	864	42.24
12/03/39	49	1000	1045.01	812.78	50.32
14/03/39	51	1000	1278.68	983.6	31.48
17/03/39	52	1000	1199.99	1121.3	43.28
20/03/39	55	1000	1120	800	36
23/03/39	58	1000	1140	905	20
26/03/39	61	1000	1199.99	1081.96	31.48
29/03/39	64	1000	1160	1040	48

ผลการทดลองชุดที่ 3
 (ค่าอายุตะกอนในระบบ = 11 วัน)
 ค่าความเข้มข้นซีโอดีทั้งหมด(COD total)
 (มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นซีโอดีทั้งหมด(COD total)			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	1000	1905	2088	22
27/01/39	2	1000	2273	1989	21
30/01/39	5	1000	2178	1998	29
31/01/39	6	1000	2106	1998	18
1/02/39	7	1000	2060	2060	46.7
2/02/39	8	1000	1517.9	1969.1	36.9
3/02/39	9	1000	1515.52	2355	61.44
4/02/39	10	1000	1802.24	1904.64	40.96
5/02/39	11	1000	2019.6	1960.2	21
6/02/39	12	1000	2500	2222.9	98.36
9/02/39	18	1000	1747.96	1924.72	23.57
10/02/39	19	1000	1920.8	2077.6	47.04
13/02/39	20	1000	2144.25	1967.2	74.75
15/02/39	21	1000	2260	2080	92
16/02/39	22	1000	2500	2301	62.95
18/02/39	24	1000	1612.8	1920	69.12
19/02/39	25	1000	1728	2054.4	57.6
22/02/39	28	1000	1218.06	1809.72	69.08
24/02/39	30	1000	2363.4	2327.04	72.72
26/02/39	32	1000	2256.6	2289.1	70.11
28/02/39	34	1000	2108.88	1708.92	40
29/02/39	35	1000	1250.00	1211.00	75.50
1/03/39	38	1000	1953.60	1766.15	35.00
3/03/39	41	1000	1953.6	1687.2	28.42
6/03/39	42	1000	2124.58	2124.58	39.34
7/03/39	45	1000	1150.26	1487.4	43.63
10/03/39	47	1000	1365.6	1344	23.04
12/03/39	49	1000	1606.22	1548.16	23.22
14/03/39	51	1000	1495.07	1534.42	39.34
17/03/39	52	1000	1711.46	1534.42	39.34
20/03/39	55	1000	1300	1120	40
23/03/39	58	1000	1200	1400	20
26/03/39	61	1000	1278.68	1534.42	27.54
29/03/39	64	1000	1160	1300	84

ผลการทดลองชุดที่ 4
 (ค่าอายุตะกอนในระบบ = 15 วัน)
 ค่าความเข้มข้นซีไอดีทั้งหมด(COD total)
 (มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นซีไอดีทั้งหมด(COD total)			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	1000	2235	2125	7
27/01/39	2	1000	2344	2131	25
30/01/39	5	1000	2088	2196	25
31/01/39	6	1000	2500	2304	14.4
1/02/39	7	1000	2336	2421	12.7
2/02/39	8	1000	2338.4	2420.4	49.2
3/02/39	9	1000	2252.8	1802	40.96
4/02/39	10	1000	2520	2500	8.19
5/02/39	11	1000	2300.94	1148.4	15.84
6/02/39	12	1000	2203.36	2301.62	11.8
9/02/39	15	1000	2081.84	2238.96	15.72
10/02/39	16	1000	1800.24	1500.02	10.29
13/02/39	19	1000	1318.02	1239.34	7.86
15/02/39	21	1000	1420	1340	24
16/02/39	22	1000	885.24	1259	47.21
18/02/39	24	1000	2035.2	1536	80.64
19/02/39	25	1000	1420.8	1881.6	65.28
22/02/39	28	1000	1236.24	1199.88	79.99
24/02/39	30	1000	1290.78	1254.42	79.99
26/02/39	32	1000	1250.10	1211.00	75.50
28/02/39	34	1000	1690.74	1981.62	127.26
29/02/39	35	1000	1408.15	1506.11	99.65
1/03/39	36	1000	1294.15	1300.18	46.5
3/03/39	38	1000	1189.92	1509.6	39.07
6/03/39	41	1000	1455.73	1593.43	56.02
7/03/39	42	1000	1301	1308.91	67.43
10/03/39	45	1000	1200	1401	49.92
12/03/39	47	1000	1395	1432.05	54.19
14/03/39	49	1000	1337.7	1337.7	31.48
17/03/39	52	1000	1377.04	1495.07	47.21
20/03/39	55	1000	1438	1340	32
23/03/39	58	1000	1504	1360	24
26/03/39	61	1000	1534.42	1514.74	7.87
29/03/39	64	1000	1520	1640	40

ผลการทดลองชุดที่ 1
 (ค่าอายุตะกอนในระบบ = 3 วัน)
 ค่าความเข้มข้นซีโอดีกรอง(COD filtrated)
 (มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นตะกอนแขวนลอย			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	873	205	29	22
27/01/39	2	696	96	34	32
30/01/39	5	835	50.4	46.8	36
31/01/39	6	881	248.5	14.4	14.4
1/02/39	7	865	168	20.51	28.7
2/02/39	8	954	237.9	36.9	45.1
3/02/39	9	841	94.21	69.63	77.82
4/02/39	10	850	188.41	81.92	69.63
5/02/39	11	850	114.84	43.56	39.6
6/02/39	12	850	208.52	59.01	47.21
8/02/39	14	766	160	56	48
9/02/39	15	750	157.41	47.22	39.35
10/02/39	16	693	66.78	47.14	54.99
13/02/39	19	850	176.4	105.84	156.8
15/02/39	21	800	141.64	82.62	74.75
16/02/39	22	700	106.23	59.02	35.41
18/02/39	24	860	149.76	88.32	80.64
19/02/39	25	910	238.08	119.04	96
22/02/39	28	920	258.156	112.72	98.17
24/02/39	30	880	207.25	94.54	83.63
26/02/39	32	800	155.23	102.31	81.14
28/02/39	34	810	159.98	76.35	69.08
29/02/39	35	800	232.7	80	65.45
1/03/39	36	750	82.43	82.43	71.68
3/03/39	38	750	143.36	64.51	64.51
6/03/39	41	700	85.25	21.31	21.31
7/03/39	42	900	188.85	55.08	47.21
10/03/39	45	740	110.25	67.43	51.05
12/03/39	47	690	99.17	48.52	36.44
14/03/39	49	700	104.5	32.5	30.96
17/03/39	52	840	173.11	68.45	62.95
20/03/39	55	800	174.55	58.9	52.55
23/03/39	58	800	154.71	49.99	45.8
26/03/39	61	750	145.5	49.88	47.21
29/03/39	64	800	162.02	53.5	48.9

ผลการทดลองชุดที่ 2
 (ค่าอายุตะกอนในระบบ = 7 วัน)
 ค่าความเข้มข้นซีโอดีกรอง(COD filtrated)
 (มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นซีโอดีกรอง(COD filtrated)			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	873	154	14	18
27/01/39	2	696	35	32	50
30/01/39	5	835	25.2	36	21.6
31/01/39	6	881	259.2	10.8	14.4
1/02/39	7	865	102.56	20.51	12.3
2/02/39	8	954	53.33	24.61	20.51
3/02/39	9	841	49	36.86	45.05
4/02/39	10	850	118.78	40.96	24.58
5/02/39	11	850	75.2	67.32	55.44
6/02/39	12	850	169.18	35.41	19.67
8/02/39	14	766	180	52	56
9/02/39	15	750	19.67	43.28	31.48
10/02/39	16	693	23.57	7.86	7.86
13/02/39	19	850	196	82.32	62.72
15/02/39	21	800	188.85	55.88	62.95
16/02/39	22	700	102.29	70.82	70.82
18/02/39	24	860	34.56	72.96	72.96
19/02/39	25	910	222.72	69.12	65.28
22/02/39	28	920	258.15	69.08	65.45
24/02/39	30	880	189.07	65.45	61.81
26/02/39	32	800	84.67	91.73	91.73
28/02/39	34	810	145.44	79.99	76.36
29/02/39	35	800	58.17	50.9	72.72
1/03/39	36	750	204.29	75.26	64.51
3/03/39	38	750	146.94	78.84	71.68
6/03/39	41	700	149.18	78.144	71.04
7/03/39	42	900	236.06	94.43	78.69
10/03/39	45	740	107.09	35.7	43.63
12/03/39	47	690	156.68	59.5	27.77
14/03/39	49	700	108.37	30.96	23.22
17/03/39	52	840	62.95	35.41	82.62
20/03/39	55	800	202.31	15.87	23.8
23/03/39	58	800	87.27	15.87	15.87
26/03/39	61	750	243.93	19.67	19.67
29/03/39	64	800	28	32	28

ผลการทดลองชุดที่ 3
 (ค่าอายุตะกอนในระบบ = 11 วัน)
 ค่าความเข้มข้นซีโอดีกรอง(COD filtrated)
 (มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นซีโอดีกรอง(COD filtrated)			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	873	110	22	18
27/01/39	2	696	185	28	32
30/01/39	5	835	54	18	32
31/01/39	6	881	176.4	20.5	28.8
1/02/39	7	865	131.27	28.71	32.81
2/02/39	8	954	131.27	24.61	28.7
3/02/39	9	841	140	28.67	24.57
4/02/39	10	850	53.25	20.48	20.48
5/02/39	11	850	39.6	15.84	19.8
6/02/39	12	850	188.8	31.47	27.54
8/02/39	14	766	156	40	32
9/02/39	15	750	70.83	23.61	23.61
10/02/39	16	693	31.42	27.49	19.64
13/02/39	19	850	47.04	74.48	35.28
15/02/39	21	800	86.55	31.47	19.67
16/02/39	22	700	39.34	35.41	27.54
18/02/39	24	860	76.8	46.08	65.28
19/02/39	25	910	80.64	34.56	42.24
22/02/39	28	920	130.89	50.91	54.54
24/02/39	30	880	134.53	65.45	43.63
26/02/39	32	800	42.34	56.45	63.5
28/02/39	34	810	47.27	32.72	32.72
29/02/39	35	800	87.26	36.36	36.36
1/03/39	36	750	157.69	43	43.1
3/03/39	38	750	75.26	35.84	28.67
6/03/39	41	700	53.28	31.97	17.76
7/03/39	42	900	141.64	27.54	35.41
10/03/39	45	740	43.63	27.76	27.76
12/03/39	47	690	99.17	59.5	11.9
14/03/39	49	700	127.72	19.35	27,09
17/03/39	52	840	23.61	43.28	35.41
20/03/39	55	800	39.67	31.74	23.8
23/03/39	58	800	95.21	63.47	11.9
26/03/39	61	750	259.67	7.87	31.48
29/03/39	64	800	56	32	64

ผลการทดลองชุดที่ 4
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 15 วัน)
ค่าความเข้มข้นซีโอดีกรอง(COD filtrated)
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าความเข้มข้นซีโอดีกรอง(COD filtrated)			
		น้ำเสียเข้า	แอนแอโรบิก	แอโรบิก	น้ำออก
26/01/39	1	873	103	11	22
27/01/39	2	696	178	25	25
30/01/39	5	835	54	14.4	21.6
31/01/39	6	881	180	18	10.8
1/02/39	7	865	151.78	53.33	57.4
2/02/39	8	954	145.5	41	45.1
3/02/39	9	841	102.4	64.44	45.06
4/02/39	10	850	176.13	49.15	36.86
5/02/39	11	850	35.64	19.8	55.4
6/02/39	12	850	118	15.74	27.54
8/02/39	14	766	304	96	132
9/02/39	15	750	137.73	70.83	161.34
10/02/39	16	693	74.63	51.06	90.34
13/02/39	19	850	188.16	31.36	23.52
15/02/39	21	800	27.54	11.8	11.8
16/02/39	22	700	31.47	23.6	15.73
18/02/39	24	860	49.92	42.24	57.6
19/02/39	25	910	61.44	30.72	34.56
22/02/39	28	920	123.62	50.9	43.63
24/02/39	30	880	65.45	43.63	43.63
26/02/39	32	800	77.62	63.5	67.03
28/02/39	34	810	105.44	90.9	69.08
29/02/39	35	800	116.35	76.35	90.9
1/03/39	36	750	136.19	64.51	71.68
3/03/39	38	750	53.76	28.67	39.42
6/03/39	41	700	46.17	46.17	46.17
7/03/39	42	900	110.16	39.34	31.48
10/03/39	45	820	67.43	35.7	43.63
12/03/39	47	850	119.01	99.17	19.83
14/03/39	49	840	108.37	30.96	46.44
17/03/39	52	840	39.34	47.21	35.41
20/03/39	55	800	47.6	23.8	7.93
23/03/39	58	800	158.68	15.87	15.87
26/03/39	61	750	129.84	7.87	11.8
29/03/39	64	800	32	16	64

ผลการทดลองชุดที่ 1
 (ค่าอายุตะกอนในระบบ = 3 วัน)
 ค่าไนโตรเจน(TKN)และฟอสฟอรัส(TP)
 (มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ไนโตรเจนทั้งหมด(TKN)		ฟอสฟอรัส(TP)	
		น้ำเสียเข้า	น้ำออก	น้ำเสียเข้า	น้ำออก
26/01/39	1	39.45	5.88	8.66	1.15
27/01/39	2	-	-	-	-
30/01/39	5	-	-	-	-
31/01/39	6	-	-	-	-
1/02/39	7	38.05	6.21	7.59	1.09
2/02/39	8	-	-	-	-
3/02/39	9	-	-	-	-
4/02/39	10	38.22	6.44	6.14	0.88
5/02/39	11	-	-	-	-
6/02/39	12	-	-	-	-
8/02/39	14	36.50	5.85	6.58	0.89
9/02/39	15	-	-	-	-
10/02/39	16	-	-	-	-
13/02/39	19	-	-	-	-
15/02/39	21	-	-	-	-
16/02/39	22	36.00	5.25	6.44	0.95
18/02/39	24	-	-	-	-
19/02/39	25	-	-	-	-
22/02/39	28	-	-	-	-
24/02/39	30	34.50	4.15	6.41	0.85
26/02/39	32	-	-	-	-
28/02/39	34	-	-	-	-
29/02/39	35	-	-	-	-
1/03/39	36	-	-	-	-
3/03/39	38	34.88	3.92	6.50	0.86
6/03/39	41	-	-	-	-
7/03/39	42	-	-	-	-
10/03/39	45	-	-	-	-
12/03/39	47	34.50	3.80	6.50	0.85
14/03/39	49	-	-	-	-
17/03/39	52	34.15	3.99	6.45	0.88
20/03/39	55	-	-	-	-
23/03/39	58	34.60	3.95	6.14	0.93
26/03/39	61	-	-	-	-
29/03/39	64	34.75	3.94	6.50	0.88

ผลการทดลองชุดที่ 2
 (ค่าอายุตะกอนในระบบ = 7 วัน)
 ค่าไนโตรเจน(TKN)และฟอสฟอรัส(IP)
 (มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ไนโตรเจนทั้งหมด(TKN)		ฟอสฟอรัส(IP)	
		น้ำเสียเข้า	น้ำออก	น้ำเสียเข้า	น้ำออก
26/01/39	1	39.45	5.66	8.66	0.88
27/01/39	2	-	-	-	-
30/01/39	5	-	-	-	-
31/01/39	6	-	-	-	-
1/02/39	7	38.05	5.88	7.59	1.15
2/02/39	8	-	-	-	-
3/02/39	9	-	-	-	-
4/02/39	10	38.22	5.45	6.14	0.90
5/02/39	11	-	-	-	-
6/02/39	12	-	-	-	-
8/02/39	14	36.50	5.60	6.58	0.95
9/02/39	15	-	-	-	-
10/02/39	16	-	-	-	-
13/02/39	19	-	-	-	-
15/02/39	21	-	-	-	-
16/02/39	22	36.00	5.44	6.44	1.14
18/02/39	24	-	-	-	-
19/02/39	25	-	-	-	-
22/02/39	28	-	-	-	-
24/02/39	30	34.50	6.12	6.41	0.95
26/02/39	32	-	-	-	-
28/02/39	34	-	-	-	-
29/02/39	35	-	-	-	-
1/03/39	36	-	-	-	-
3/03/39	38	34.88	5.89	6.50	0.80
6/03/39	41	-	-	-	-
7/03/39	42	-	-	-	-
10/03/39	45	-	-	-	-
12/03/39	47	34.50	5.65	6.50	0.69
14/03/39	49	-	-	-	-
17/03/39	52	34.15	5.66	6.45	0.66
20/03/39	55	-	-	-	-
23/03/39	58	34.60	5.50	6.14	0.65
26/03/39	61	-	-	-	-
29/03/39	64	34.75	5.60	6.50	0.65

ผลการทดลองชุดที่ 3
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 11 วัน)
ค่าไนโตรเจน(TKN)และฟอสฟอรัส(TP)
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ไนโตรเจนทั้งหมด(TKN)		ฟอสฟอรัส(TP)	
		น้ำเสียเข้า	น้ำออก	น้ำเสียเข้า	น้ำออก
26/01/39	1	38.50	3.50	7.50	0.84
27/01/39	2	-	-	-	-
30/01/39	5	-	-	-	-
31/01/39	6	39.44	3.80	6.96	0.39
1/02/39	7	-	-	-	-
2/02/39	8	-	-	-	-
3/02/39	9	38.51	3.11	6.11	0.36
4/02/39	10	-	-	-	-
5/02/39	11	-	-	-	-
6/02/39	12	39.00	2.84	6.80	0.34
8/02/39	14	-	-	-	-
9/02/39	15	-	-	-	-
10/02/39	16	-	-	-	-
13/02/39	19	-	-	-	-
15/02/39	21	34.00	2.50	7.20	0.38
16/02/39	22	-	-	-	-
18/02/39	24	-	-	-	-
19/02/39	25	-	-	-	-
22/02/39	28	32.00	2.30	6.90	0.43
24/02/39	30	-	-	-	-
26/02/39	32	-	-	-	-
28/02/39	34	-	-	-	-
29/02/39	35	-	-	-	-
1/03/39	36	32.65	2.39	6.60	0.15
3/03/39	38	-	-	-	-
6/03/39	41	-	-	-	-
7/03/39	42	-	-	-	-
10/03/39	45	32.20	2.40	6.75	0.11
12/03/39	47	-	-	-	-
14/03/39	49	32.50	2.38	6.60	0.25
17/03/39	52	-	-	-	-
20/03/39	55	32.80	2.35	6.70	0.11
23/03/39	58	-	-	-	-
26/03/39	61	33.85	2.38	6.60	0.15
29/03/39	64	-	-	-	-

ผลการทดลองชุดที่ 4
(ค่าอายุตะกอนในระบบ = 15 วัน)
ค่าไนโตรเจน(TKN)และฟอสฟอรัส(IP)
(มก./ลิตร)

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ไนโตรเจนทั้งหมด(TKN)		ฟอสฟอรัส(IP)	
		น้ำเสียเข้า	น้ำออก	น้ำเสียเข้า	น้ำออก
26/01/39	1	38.50	2.01	7.50	0.49
27/01/39	2	-	-	-	-
30/01/39	5	-	-	-	-
31/01/39	6	39.44	2.56	6.96	0.40
1/02/39	7	-	-	-	-
2/02/39	8	-	-	-	-
3/02/39	9	38.51	1.98	6.11	0.33
4/02/39	10	-	-	-	-
5/02/39	11	-	-	-	-
6/02/39	12	39.00	2.05	6.80	0.38
8/02/39	14	-	-	-	-
9/02/39	15	-	-	-	-
10/02/39	16	-	-	-	-
13/02/39	19	-	-	-	-
15/02/39	21	34.00	1.66	7.20	0.45
16/02/39	22	-	-	-	-
18/02/39	24	-	-	-	-
19/02/39	25	-	-	-	-
22/02/39	28	32.00	1.22	6.90	0.15
24/02/39	30	-	-	-	-
26/02/39	32	-	-	-	-
28/02/39	34	-	-	-	-
29/02/39	35	-	-	-	-
1/03/39	36	32.65	1.39	6.60	0.11
3/03/39	38	-	-	-	-
6/03/39	41	-	-	-	-
7/03/39	42	-	-	-	-
10/03/39	45	32.20	1.45	6.75	0.15
12/03/39	47	-	-	-	-
14/03/39	49	32.50	1.43	6.60	0.12
17/03/39	52	-	-	-	-
20/03/39	55	32.80	1.42	6.70	0.11
23/03/39	58	-	-	-	-
26/03/39	61	33.85	1.32	6.60	0.13
29/03/39	64	-	-	-	-

ภาคผนวก ค.

การหาค่า f และ f'

ค่า f คือ อัตราส่วนของตะกอนเฉื่อยต่อตะกอนแขวนลอยของน้ำเสีย และค่า f' คือค่าอัตราส่วนของค่าซีโอดีของตะกอนเฉื่อยต่อค่าซีโอดีของตะกอนแขวนลอยของน้ำเสีย ซึ่งหาได้จากการทดลองแบบทีละเท (Batch) ข้อมูลแสดงการเปลี่ยนแปลงของปริมาณตะกอนแขวนลอยของการทดลองเพื่อหาค่า f และข้อมูลแสดงการเปลี่ยนแปลงของค่าซีโอดีของการทดลองเพื่อหาค่า f' แสดงในตาราง ค.1

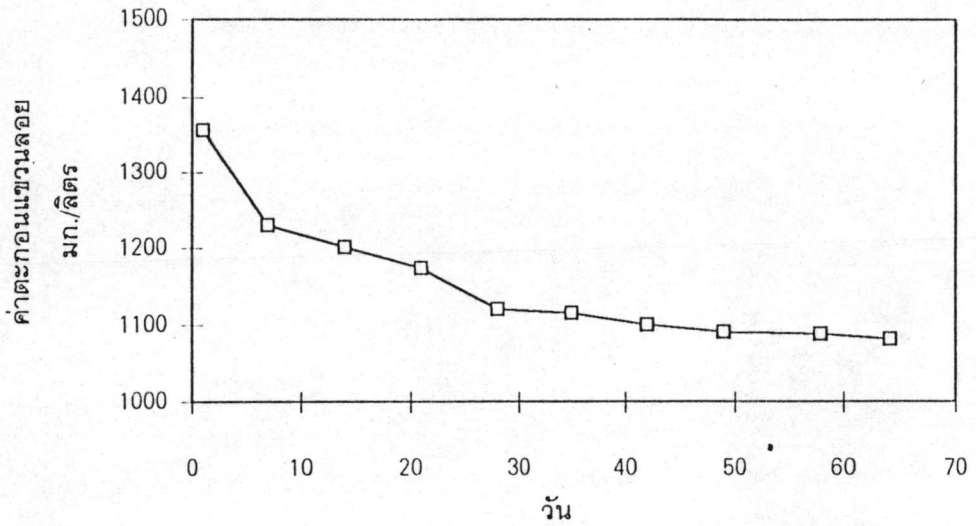
ค1 ตารางบันทึกค่าการเปลี่ยนแปลงตะกอนแขวนลอยและซีโอดีทั้งหมด

วัน-เดือน-ปี	จำนวนวัน	ค่าตะกอนแขวนลอย มก./ลิตร	ค่าซีโอดีตะกอนแขวนลอย มก./ลิตร
26/01/39	1	1356	1550
01/02/39	7	1230	1389
08/02/39	14	1201	1359
15/02/39	21	1174	1345
22/02/39	28	1120	1325
29/02/39	35	1115	1300
07/03/39	42	1100	1320
14/03/39	49	1091	1281
23/03/39	58	1088	1286
29/03/39	64	1081	1290

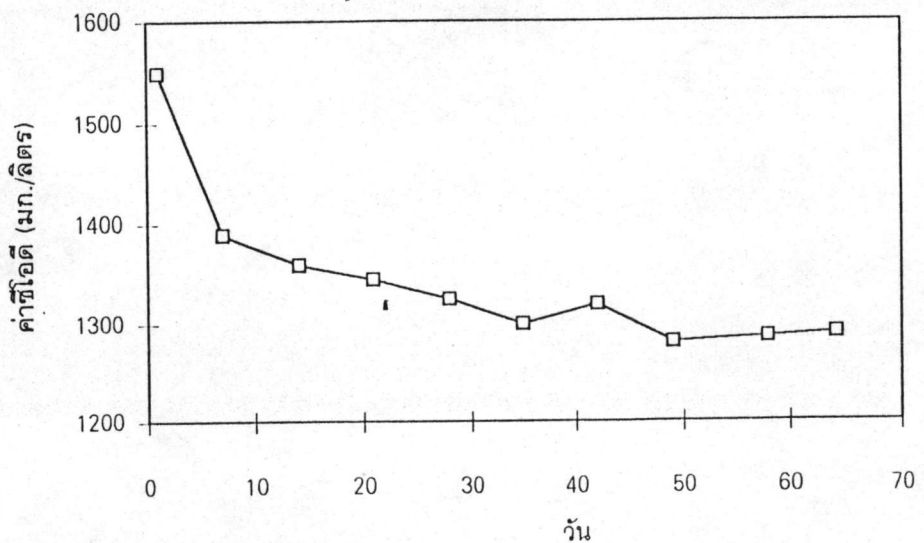
หมายเหตุ 1. ค่าตะกอนแขวนลอยเริ่มต้นเท่ากับ 1058 มก./ลิตร

2. ค่าซีโอดีเริ่มต้นเท่ากับ 1256 มก./ลิตร

จากตาราง ค1 เมื่อนำข้อมูลจากตารางมาเขียนกราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างจำนวนวันกับค่าการเปลี่ยนแปลงตะกอนแขวนลอย ดังกราฟรูปที่ ค1 และ ค่าการเปลี่ยนแปลงซีโอติทั้งหมดดังกราฟรูปที่ ค2 จะได้ดังภาพ



รูปที่ ค.1 แสดงการเปลี่ยนแปลงของปริมาณตะกอนแขวนลอยในการทดลองหาค่า Γ ของน้ำเสียที่ใช้ทำการทดลอง



รูปที่ ค.2 แสดงการเปลี่ยนแปลงของปริมาณซีโอติทั้งหมดในการทดลอง หาค่า Γ ของน้ำเสียที่ใช้ทำการทดลอง

จากกราฟรูปที่ ค1 และ ค2 สามารถคำนวณค่า r และค่า r' ได้เท่ากับ 0.08 และ 0.12 ตามลำดับ

ภาคผนวก ง.

น้ำเสียโรงงานผลิตเบียร์

ในการวิจัยครั้งนี้ใช้น้ำเสียโรงงานผลิตเบียร์ของบริษัทบุญรอดบริวเวอรี่ จำกัด ที่ถนนสามเสน ซึ่งมีปริมาณน้ำเสียที่มีปริมาณมากและมีความเข้มข้นสูง ลักษณะและปริมาณของน้ำเสียก่อนบำบัดของโรงงาน ในปัจจุบันมีประมาณ 5,000 ม³/วัน ซึ่งประมาณ 80% ของปริมาณนี้เป็นน้ำล้างขวดและอีก 20% เป็นน้ำล้างถังเก็บเบียร์ ซึ่งสามารถสรุปกระบวนการได้ดังนี้

แหล่งกำเนิดน้ำทิ้ง

ในกระบวนการผลิตทั้ง 3 ขั้นตอนของโรงผลิตเบียร์ จะมีน้ำทิ้งออกมา จึงพอจะแยกตามแหล่งกำเนิดได้ดังนี้

1. น้ำจากช่วงการเตรียมน้ำหวาน น้ำทิ้งช่วงนี้มาจากการล้างหม้อผสมหม้อต้ม เครื่องทำความเย็น จะประกอบด้วย น้ำตาล เดกซทริน มอสโตรส แป้ง และกากเมล็ดพืชเล็กน้อย จะทำให้มีค่าซีโอดี ประมาณ 3,000 - 4,000 มก./ล จะไหลมาเป็นช่วงห่างกันประมาณ 4 ชม. ซึ่งเป็นเวลาที่ใช้ในการเตรียมน้ำหวานครั้งหนึ่ง มีตลอด 24 ชม. pH 4.0
2. น้ำล้างถังหมัก ประกอบไปด้วยแอลกอฮอล์ โปรตีนจากยีสต์ มีทั้งกลางวันและกลางคืน แต่มีปริมาณน้อย ความเข้มข้น ซีโอดี ประมาณ 5,000 มก./ล
3. น้ำล้างเครื่องกรองเบียร์และถังเก็บ เนื่องจากการกรองเบียร์ทำเฉพาะกลางวัน ตั้งแต่ประมาณ 06.00 - 16.00 น. จึงทำให้มีน้ำทิ้งเฉพาะช่วงเย็น มีซีโอดี ประมาณ 10,000 มก./ล ประกอบด้วยแอลกอฮอล์และสารกรองเบียร์ จะหยุดในวันเสาร์ อาทิตย์ และวันหยุดอื่น ๆ
4. น้ำล้างขวดและจากการพลาสติกจาก การล้างขวดอย่างเดียวกคิดเป็น 80% ของน้ำทิ้งทั้งหมด มีเฉพาะเวลากลางวันที่มีการบรรจุขวด หยุดวันเสาร์และวันอาทิตย์ ความเข้มข้นซีโอดีประมาณ 80 มก./ล มี pH ประมาณ 11.0 เนื่องจากมีโซเดียมไฮดรอกไซด์ที่ใช้ในการล้างขวดทั้งหมด

5. น้ำจากการล้างทำความสะอาดโรงงานและที่อื่น ๆ มีปริมาณน้อย จะมากตอนประมาณ 17.00 น. คือตอนหยุดเครื่องจักรจะมีการล้างทำความสะอาดทุกวัน

ค่า pH ของน้ำเสียมีความแปรเปลี่ยนมากจาก 2-11 ทั้งนี้เป็นเพราะความแปรเปลี่ยนในการใช้น้ำกรดไนตริกและโซดาไฟ ในการล้างถังต่าง ๆ และหม้อต้มเบียร์ โดยปกติแล้วน้ำล้างขวดอย่างเดียวจะมีแต่โซดาไฟปนออกมาและมีค่า pH เป็นต่างประมาณ 10 แต่จะมีการระบายโซดาไฟและกรดจำนวนมากออกมาเป็นครั้งคราวเมื่อพบว่าโซดาไฟและน้ำกรดมีความสกปรกมาก ส่วนแหล่งน้ำที่เป็นกรดจะมาจากน้ำล้างถังเบียร์ (มีค่า pH ประมาณ 5.0) และแก๊สคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) ที่ใช้ในการถายน้ำเบียร์จากถังหนึ่งไปอีกถึงหนึ่ง แต่ก่อนเคยใช้ลมช่วยน้ำเบียร์ในถังแต่เกิด Oxidation ทำให้เบียร์มีอายุสั้นลง จึงต้องหันมาใช้ CO_2 แทนการใช้ O_2 เมื่อผสม CO_2 กับน้ำจะได้กรดคาร์บอนิก ในการนำเอาน้ำเสียส่วนต่าง ๆ มาผสมกันนี้ ส่วนใหญ่จะมีฤทธิ์เป็นกรด ดังนั้นจึงใช้โซดาไฟเข้มข้น 50% ในอัตราประมาณ 8 ม³/อาทิตย์ ในการปรับค่า pH ให้อยู่ในสภาพสะเทินให้ได้มากที่สุด

น้ำเสียที่ใช้ในการทดลองเป็นน้ำเสียจากอุตสาหกรรมการผลิตเบียร์ ซึ่งโดยปกติแล้วจะมีค่า BOD_5 ประมาณ 800-1,700 มก./ลิตร มาทำการเจือจางลงโดยให้มีค่า COD ของน้ำเสียเหลือที่ 1,000 มก./ลิตร เพื่อใช้เป็นค่า Influent COD ของน้ำเสียโดยจะทำการปรับสภาพรักษาค่า pH ให้มีค่าอยู่ในช่วงระหว่าง 6.5 - 8.5 และอาจมีการเติมอาหารเสริม (Nutrients) ให้แก่จุลชีพในระบบ ในกรณีที่น้ำเสียดิบที่นำมาใช้ทดลองมีค่าสารอาหารเสริมไม่เพียงพอ โดยจะรักษาค่าอัตราส่วน BOD:N:P ที่ 100:5:1

ประวัติของผู้เขียน

นายสุขชม สุขสถาน เกิดเมื่อวันที่ 15 กรกฎาคม 2509 ที่จังหวัดกรุงเทพมหานครได้รับการศึกษาและสำเร็จการศึกษาปริญญาวิศวกรรมศาสตรบัณฑิตสาขาวิศวกรรมโยธาคณะวิศวกรรมศาสตร์ สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าธนบุรี ในปีพ.ศ. 2531 และต่อมาในปีพ.ศ. 2536 เข้ารับการศึกษาต่อในหลักสูตรวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

