

รายการอ้างอิง

ภาษาไทย

- ราชชัช มงคลวช. 2536. การแยกและตอกหลักกรรมนาขาวจากน้ำมัก. วิทยานิพนธ์ปริญญา
มหาบัณฑิต จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- ประเสริฐ หาญใจเมือง. 2537. การผลิตกรรมนาขาวจากแป้งมันสำปะหลังที่ผ่านการย้อมแล้วด้วยยีสต์ Candida oleophila C-73. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- พระราชบัญญัติมาตราฐานอุตสาหกรรม (กรดซิตริก) พ.ศ. 2535. ราชกิจจานุเบกษา 109 (15 ธันวาคม 2535):2.
- เพ็ญศรี ทองนพเนื้อ. 2542. เคมีวิเคราะห์เชิงไฟฟ้า. สำนักพิมพ์แห่งจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- รัตนาริยะรัตนานนท์. 2543. กระบวนการอิเล็กโทรไดอะไลซิส. กระบวนการแยกด้วยเชือกผ่านสังเคราะห์. รองพิมพ์ไทยสั้ง
- วรดี เดิค์ไตรรักษ์. 2535. กรรมนาขาวจากนอร์มัล พาราฟินส์โดยวิธีการหมักในอาหารเหลวด้วยยีสต์. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- วราชนา แย้มเกตุ. 2540. การผลิตกรรมนาขาวในระดับขยายตัวโดย Candida oleophila C-73.
- วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- สมศักดิ์ นาคชื่อตรง. 2537. การปรับปรุงสายพันธ์ Candida oleophila C-73 เพื่อผลิตกรรมนาขาว. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.

ภาษาอังกฤษ

- Aiba, S. 1986. Utilization of microorganisms for the production of chemicals. Perspectives in Biotechnology and Applied Microbiology. pp.81-95.
- Annadurai, G., Raju, V., Chellapandian, M. and Krishnan, M.R.V. 1996. Citric acid production. Bioprocess Engineering. 16: 13-15
- Audinos, R. 1989. Fouling of ion selective membranes during electrodialysis of grape must. Desalination. 41: 115-126
- Bailly, M., Balmann, H.R., Aimer, P., Lutin, F. and Cheryan, M. 2001. Production processes of fermented organic acids targeted around membrane operations: design of the concentration step by conventional electrodialysis. Journal of Membrane Science. 191: 129-142
- Baker, R.W. 2000. Ion exchange membrane processes - Electrodialysis. Membrane Technology and Applications. pp.373-403. New York: McGraw-Hill.

- Baniel, A.M. 1982. Extraction of organic acids from aqueous solutions. US patent n. 4,334,095. June, 8, 1982.
- Bernfeld, P. 1955. Amylases, α and β In Colowick, S.P. and Kaplan, N.O. (eds.), Method in Enzymology, vol 3, pp. 149-150. New York : Academic Press.
- Bonnin, A. and Linnhoff, F. 1988. Industrial applications of the aqualyzer electrodialysis process using fine thickness cells. Desalination. 68: 265-277
- Bouchard, E.F., and Merritt, E.F. 1979. Citric acid. In: Kirk-Othmer Encyclopedia of Chemical Technology. Vol.6, pp. 150-179. New York : John Wiley & Sons.
- Crow, D.R. 1996. Principles And Applications of Electrochemistry. Cornwall UK: Blackie Academic and Professional.
- Crueger, W., and Crueger, A. 1987. Organic acid in biotechnology. Industrial Microbiology. pp. 109-112. New York: Academic Press.
- Datta, R., Bergemann, E.P. 1996. Process for producing citric acid and monovalent citrate salts. US patent n. 5,532,148. July, 2, 1996.
- Eurodia Industrie. Monopolar membrane electrodialysis[online]. (n.d.). Available from: <http://www.eurodia.com/html/elep.html>[2004, August 26]
- Fausett, L.V. 1999. Applied Numerical Analysis Using MATLAB. pp.376-379. New Jersey: Prentice Hall.
- Goldberg, I., Peleg, Y. and Roken, J.S. 1991. Citric, fumaric and malic Acid. Biotechnology and Food Ingredients. pp. 349-358. New York: Van Nostard Reinhold.
- Hattenba, K. and Kneifel, K. 1986. The effect of cell thinkness and flow velocity on water cost in desalination by electrodialysis. Desalination. 58: 33-41
- Kapoor, K.K., Chaudhary, K. and Tauro, P. 1983. Citric acid. Prescott and Dunn's Industrial Microbiology. (4th. Ed.). pp.709-747. Westport: AVI Publishing.
- Krol, J.J. 1997. Ion exchange membranes. Mass transport limitations. The Netherlands: J.J.Krol Print. Available from: www.membrane.nl/serve/theses/john_krol/THESIS_john_k.pdf[2002, March 3]
- Kubicek, C.P., and Rohr, M. 1986. Citric acid fermentation. Critical Reviews In Biotechnology. 3: 331-373.
- Leitz, F.B. 1986. Measurements and control in electrodialysis. Desalination. pp.381-401
- Lizuka, H., Shimizu, J., Ishii, K. and Nakajima, Y. 1971. Process for the production of citric acid fermentation. US patent 3,622,455.

- Luo, G.S., Pan, S. and Liu, J.G. 2002. Use of the electrodialysis process to concentrate a formic acid solution. Desalination. 105: 227-234
- Marison, W. 1988. Citric acid production. In Scragg, A.H. (ed.). Biotechnology for Engineer: Biological Systems in Technological Process. pp.322-336. New York: John Wiley & Sons.
- Mattey, M. 1992. The production of organic acid. Critical Reviews In Biotechnology. 12(1/2) : 87-132.
- Milsom, P.E. and Meers, J.L. 1985. Citric acid. In M.Moo Young (ed). Comprehensive Biotechnology. vol.3 pp.665-680. London: Pergamon Press.
- Moo-Young, M. 1985. Electrodialysis. The Principles, Applications and Regulations of Biotechnology in Industry, Agriculture and Medicine. Vol.2, pp.575-590. MA: Pergamon Press.
- Moresi, M. and Sappino, F. 1998. Effect of some operating variables on citrate recovery from model solutions by electrodialysis. Biotechnology and Bioengineering. 59: 344-350
- Moresi, M. and Sappino, F. 2000. Electrodialytic recovery of some fermentation products from model solutions: techno-economic feasibility study. Journal of Membrane Science. 164:129-140
- Novalic, S., Jagschits, F., Okwor, J. and Kulbe, K.D. 1995. Behaviour of citric acid during electrodialysis. Journal of Membrane Science. 108: 201-205
- Pazouki, M. and Panda, T. 1998. Recovery of citric acid – a review. Bioprocess Engineering. 19: 435-439
- Prentice, G. 1991. Electrochemical engineering principles, p.29. New Jersey: Prentice-Hall International. Cited in Moresi, M. and Sappino, F. 1998. Effect of some operating variables on citrate recovery from model solutions by electrodialysis. Biotechnology and Bioengineering. 59: 344-350
- Sarmidi, M.R., Lay-Pee Ling and Heng-Fatt Leow. 2002. Citric acid concentration by electrodialysis: ion and water transport modeling. Journal of Membrane Science. 199: 59-67
- Scott, K. 1995. Electrochemical membrane separation processes. Electrochemical process for clean technology. pp.101-118. Cornwall UK: Hartnolls.
- Voss H. 1986. Deacidification of citric acid solutions by electrodialysis. Journal of Membrane Science. 27: 165-171
- Walker, G.M. 1998. Yeast Physiology and Biotechnology. pp. 206-210. England : John Wiley & Sons.

- Yao, P. and Toda, K. 1990. Lactic acid production in electrodialysis culture. J. Gen. Appl. Microbiol., 36: 111-125
- Zhang, S., Matsuoka, H. and Toda, K. 1993. Production and recovery of propionic and acetic acids in culture of *Propionibacterium shermanii*. Journal of Fermentation and Bioengineering. vol.75, 4:276-282.





ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาคผนวก ก
การเตรียมอาหารเลี้ยงเชื้อ

1. อาหารสำหรับการเตรียมหัวเชื้อ (Yeast Malt Extract Medium)

1.1 อาหารเหлев

ในอาหาร 1 ลิตร ประกอบด้วย

สารสกัดจากเยลต์	3.0	กรัม
สารสกัดจากนมอุดต์	3.0	กรัม
เปปโตกอน(Peptone)	5.0	กรัม
กลูโคส	10.0	กรัม

ละลายน้ำในน้ำขัดไอ้อน ใส่อาหารปริมาตร 50 มิลลิลิตร ลงในขวดรูปชنمพุ่มน้ำด 250 มิลลิลิตร นำไปปั่นเจ้าเชือที่ความดัน 15 ปอนด์ต่อตารางนิว อุณหภูมิ 121 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 15 นาที

1.2 อาหารรุ้นแข็งภาคอีย়

เตรียมโดยเติมน้ำ 20.0 กรัม ลงในสูตรอาหารเหлевข้อ 1.1 ด้านให้รุ้นละลาย จากนั้น ปั่นอาหาร ลงในหลอดทดลองขนาด 16×150 ปริมาตร 5 มิลลิลิตร ปิดด้วยขลุกสำลี นำไปปั่นเจ้าเชือที่ความดัน 15 ปอนด์ต่อตารางนิว อุณหภูมิ 121 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 15 นาที จากนั้น นำหลอดทดลองมาวางอียงให้ผิว หน้าของอาหาร มีความยาวประมาณ 12 เซนติเมตร เมื่ออาหารแข็งตัว จึงเก็บเข้าตู้เย็นเพื่อไว้ใช้งานค่อไป

**ศูนย์แพทย์รพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย**

2. อาหารสำหรับการผลิตกรรมอาหารในระดับถังหมักขนาด 5 ลิตร

ในอาหาร 1 ลิตร ประกอบด้วย

กลูโคส	220.0	กรัม
แอมโมเนียมคลอไทร์ด	2.0	กรัม
โปเปตแซซียมไคไอโคโรเจนฟอสเฟต	0.2	กรัม
แมกนีเซียมซัลเฟตເອັບປາໄຊເຄຣດ	0.5	กรัม
แมงกานີສະລັບໂນໂນໄຊເຄຣດ	0.2	กรัม
สารสกัดจากเยื่อสต์	1.0	กรัม
แคลเซียมคาร์บอนات	120.0	กรัม

แยกสารอาหารออกเป็น 3 ส่วน คือ

1. กลูโคส

2. แอมโมเนียมคลอไทร์ด โปเปตแซซียมไคไอโคโรเจนฟอสเฟต

แมกนีเซียมซัลเฟตເອັບປາໄຊເຄຣດ แมงກานີສະລັບໂນໂນໄຊເຄຣດ

3. สารสกัดจากเยื่อสต์

นำส่วนที่ 1-3 ไปนึ่งผ่าเชือพร้อมถังหมักและสารกำจัดฟอง ที่อุณหภูมิ 110 องศาเซลเซียส ความดัน

7.2 ปอนด์ต่อตารางนิวตันเป็นเวลา 30 นาที

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาคผนวก ฯ

การเตรียมสารเคมีที่ใช้ในงานวิจัย

1. การเตรียมสารละลายน้ำสำหรับการวิเคราะห์กรดมานะว่าโดย HPLC

1.1 การเตรียมสารละลายน้ำตัวพา (mobile phase) สำหรับการวิเคราะห์กรดมานะว่าโดย HPLC

ละลายน้ำไดออกโนเมเนี่ยนไฮดรเจนฟอสไฟฟ์ 5 กรัมต่อลิตร ในน้ำที่กำจัดไออกอนแล้วอย่างดีปรับค่าความเป็นกรดเบสเท่ากับ 2.00 ด้วยกรดฟอสฟอริก และกรองผ่านกระดาษกรองเซลลูโลสอะซิตेटที่มีขนาด 0.45 ไมครอน จากนั้น กำจัดก๊าซโดยใช้เครื่องกำเนิดคลื่นอัลตราโซนิก (sonicator) เป็นเวลา 20 นาที

1.2 การเตรียมสารละลายน้ำมาตรฐานกรดมานะว่า

เตรียมสารละลายน้ำมาตรฐานกรดมานะว่าเข้มข้น 10 กรัมต่อลิตร โดยชั่งกรดมานะว่าแอนไฮดรัสมาตรฐาน 0.2500 กรัม ละลายด้วยน้ำปราศจากไออกอน ปรับปริมาตรในขวดปั่นตุบขนาด 25 มิลลิลิตร

1.3 การเตรียมสารละลายน้ำมาตรฐานสารเปรียบเทียบภายใน (กรดฟาร์ทาริก)

เตรียมสารละลายน้ำมาตรฐานกรดฟาร์ทาริกเข้มข้น 80 กรัมต่อลิตร โดยชั่งกรดฟาร์ทาริกมาตรฐาน 2.000 กรัม ละลายด้วยน้ำปราศจากไออกอน ปรับปริมาตรในขวดปั่นตุบขนาด 25 มิลลิลิตร

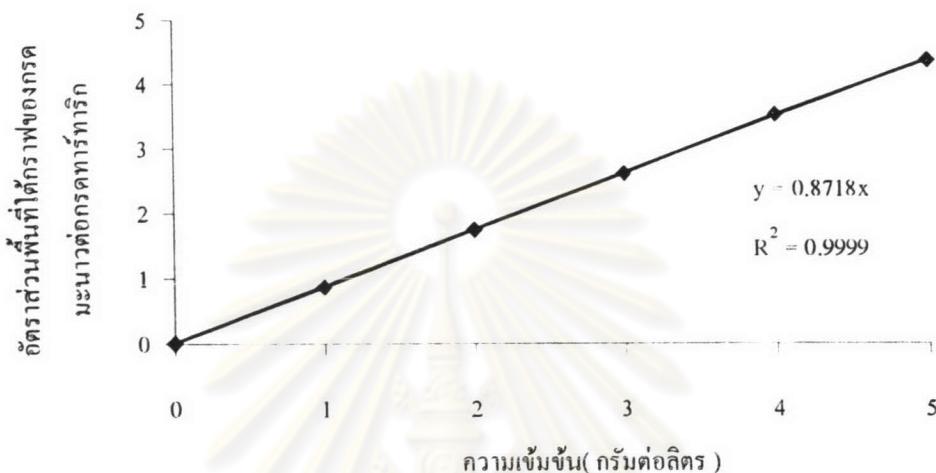
2. การเตรียมสารละลายน้ำในโตรชาลิไซลิกสำหรับการวิเคราะห์ปริมาณนำ้ตาลีคิวช์

ละลายน้ำในโตรชาลิไซลิก 1.0 กรัม ในสารละลายน้ำเดี่ยมไฮดรอกไซด์ ความเข้มข้น 2.0 โมลาร์ ปริมาตร 20 มิลลิลิตร ผสมให้เข้ากัน และเติมน้ำขึ้นจัดไออกอน ปริมาตร 50 มิลลิลิตร แล้วเติมสารโพแทสเซียมฟาเทրต ($KNaC_4H_4O_6 \cdot 4H_2O$) ปรับปริมาตรสุดท้ายเป็น 100 มิลลิลิตร ด้วยน้ำขึ้นจัดไออกอน และเก็บสารละลายน้ำดีลีช่า

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

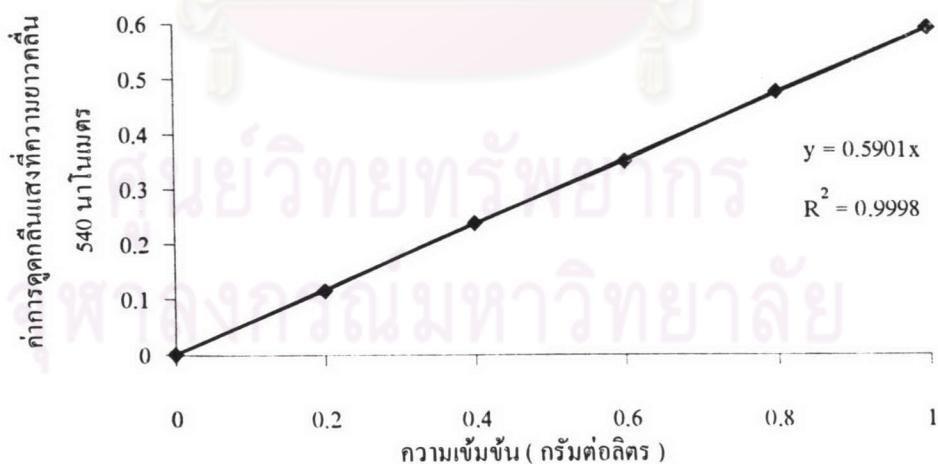
ภาคผนวก ค
กราฟมาตรฐาน

1. กราฟมาตรฐานของกรรมนาว โดยวิธี HPLC



รูปที่ ค.1 กราฟมาตรฐานของกรรมนาวในช่วงความเข้มข้น 0.0-5.0 กรัมต่อลิตร
 กรรมนาว = พื้นที่ได้กราฟของกรรมนาวต่อกรรมการทาริก x 1/ความชัน x ความเจือจาง

2. กราฟมาตรฐานของกลูโคส



รูปที่ ค.2 กราฟมาตรฐานของกลูโคสในช่วงความเข้มข้น 0.0-1.0 กรัมต่อลิตร
 ปริมาณกลูโคส = ค่าการดูดกลืนแสงที่ความยาวคลื่น 540 นาโนเมตร x 1 / ความชัน x ความเจือจาง

ภาคผนวก ๑

การคำนวณ

1. ความหนาแน่นกระแสไฟฟ้า (current density)

$$j = \frac{I}{A_m}$$

เมื่อ j คือ ความหนาแน่นกระแสไฟฟ้า
 I คือ กระแสไฟฟ้า
 A_m คือ พื้นที่ของเยื่อแผ่นแลกเปลี่ยนไออกอน

ตัวอย่างการคำนวณ

ระบบใช้กระแสไฟฟ้า 26.95 มิลลิแอมป์ร์ซึ่งพื้นที่การใช้งานของเยื่อแผ่นเท่ากับ 0.0035 ตารางเมตร

$$\text{ความหนาแน่นกระแสไฟฟ้า} = \frac{(26.95 / 1000) \text{ แอมป์ร์}}{0.0035 \text{ ตารางเมตร}}$$

$$= 7.7 \text{ แอมป์ร์ต่อตารางเมตร}$$

2. ฟลักซ์ซิเครท (citrate flux)

$$J_s = \frac{\Delta m_s}{A_m \Delta t}$$

เมื่อ J_s คือ ฟลักซ์ซิเครท
 Δm_s คือ มวลของซิเครทที่ผ่านเยื่อแผ่นแลกเปลี่ยนไออกอน
 A_m คือ พื้นที่ของเยื่อแผ่นแลกเปลี่ยนไออกอน
 Δt คือ เวลา

ตัวอย่างการคำนวณ

ความเส้นขั้นของกรดอะมิโนที่แยกได้ที่เวลา 0 มีความเส้นขั้นเริ่มต้น 0 กรัมต่อลิตร เมื่อเวลาผ่านไป 15 นาที ความเส้นขั้นของกรดอะมิโนเพิ่มเป็น 1.1776 กรัมต่อลิตร ซึ่งปริมาณสารละลายที่มีในภาชนะ กักเก็บสารละลายเท่ากับ 50 มิลลิลิตร พื้นที่การใช้งานของเยื่อแผ่น 0.0035 ตารางเมตร

$$\text{พลังชีวภาพ} = \frac{((1.1776 - 0) \times 10^3 \text{ กิโลกรัม / 1000 มิลลิลิตร}) \times 50 \text{ มิลลิลิตร}}{(0.0035 \text{ ตารางเมตร}) \times (15 \text{ นาที} \times 60 \text{ วินาที})}$$

$$= 1.8692 \times 10^{-5} \text{ กิโลกรัมต่อตารางเมตร.วินาที}$$

3. พลังงานไฟฟ้าจำเพาะที่ใช้ในการแยกกรดอะมิโน (specific energy consumption)

$$\varepsilon = \frac{\phi \int_0^{\Delta t} I dt}{\Delta m_s}$$

เมื่อ ε คือ พลังงานไฟฟ้าจำเพาะที่ใช้ในการแยกกรดอะมิโน

ϕ คือ ความต่างศักย์ไฟฟ้า

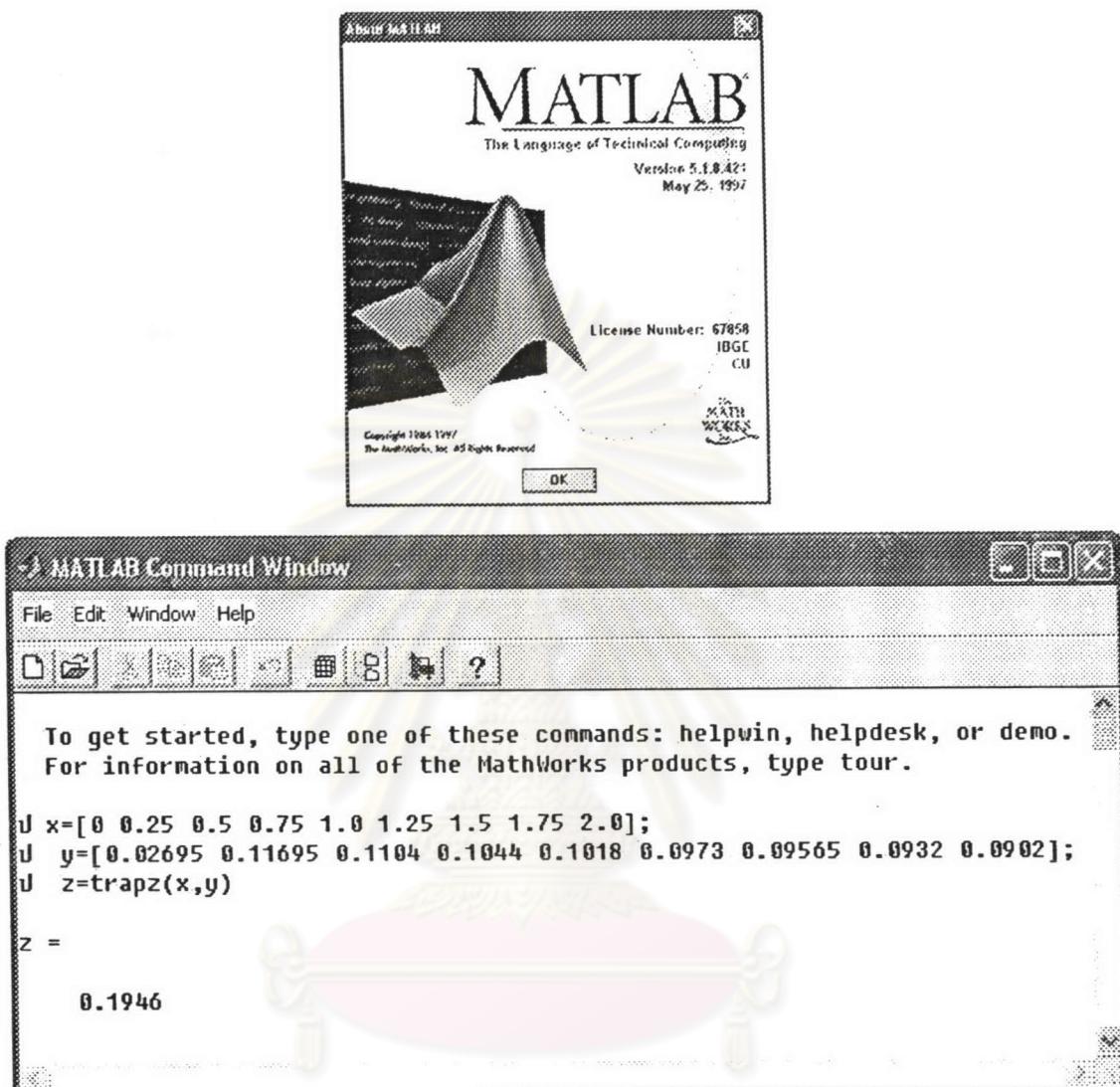
I คือ กระแสไฟฟ้า

t คือ เวลา

Δm_s คือ มวลของชิลเดอร์ที่ผ่านเยื่อแผ่นแลกเปลี่ยนไออกอน

ตัวอย่างการคำนวณ

จากข้อมูลในภาคผนวก จ ตารางที่ จ.1 นำมาคำนวณพลังงานไฟฟ้าจำเพาะที่ใช้ในการแยกกรดอะมิโน โดยในส่วนของการอินทริเกรตพื้นที่ได้กราฟของกระแสไฟฟ้าและเวลา สามารถทำได้โดยใช้โปรแกรม MATLAB ตามวิธีของ Fausell(1999) ซึ่งใช้กฎ Trapezoid โดยข้อมูลของกระแสไฟฟ้าจะทำให้อยู่ในหน่วยแอมป์ ล่วงเวลาอยู่ในหน่วยชั่วโมง ซึ่งการป้อนข้อมูลในโปรแกรม MATLAB สามารถทำได้ดังนี้



รูปที่ 4.1 การใช้โปรแกรม MATLAB ในการคำนวณพื้นที่ได้กราฟของกระแสไฟฟ้าและเวลา

โดย ค่า x คือ เวลา (ชั่วโมง)

ค่า y คือ ค่ากระแสไฟฟ้า (แอมเปอร์)

ค่า z คือ พื้นที่ได้กราฟของกระแสไฟฟ้าและเวลา (แอมเปอร์.ชั่วโมง)

ผลลัพธ์งานไฟฟ้าจำเพาะที่ใช้ในการแยกกระบวนการ = $(5 \text{ โวลต์}) \times (0.1946 \text{ แอมเปอร์.ชั่วโมง})$

$$(3.30-0 \text{ กรัมต่อลิตร}) \times (1 \text{ กิโลกรัม/1000 \text{ มิลลิกรัม}) \times 50 \text{ มิลลิกรัม}$$

$$= 5.8969 \text{ กิโลวัตต์.ชั่วโมงต่อลิตร}$$

4. อัตราการผลิต (Productivity)

$$P = (p - p_o) / (t_o - t)$$

เมื่อ P คือ อัตราการผลิต

p คือ ปริมาณผลผลิตที่เวลา n

p_o คือ ปริมาณผลผลิตที่เวลาเริ่มต้น

t คือ เวลา n

t_o คือ เวลาเริ่มต้น

ตัวอย่างการคำนวณ

จากข้อมูลในภาคผนวก ตารางที่ จ.27 นำมาคำนวณค่าอัตราการผลิต ซึ่งที่เวลา 0 ชั่วโมง ความ
เข้มข้นของกรรมนาวเท่ากับ 0 กรัมต่อตัน ส่วนที่เวลา 18 ชั่วโมง ความเข้มข้นของกรรมนาวเท่ากับ
7.51 กรัมต่อตัน

$$\text{อัตราการผลิต} = \frac{(7.51-0) \text{ กรัมต่อตัน}}{(18-0) \text{ ชั่วโมง}}$$

$$= 0.417 \text{ กรัมต่อตันต่อชั่วโมง}$$

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาคผนวก จ
ข้อมูลในการทดสอบ

ตารางที่ จ.1 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบแบร์ความเข้มข้นเริ่มต้นของกรดอะโนวาวในช่องของกรดอะโนวาวที่แยกได้เป็น 0 กรัมต่อลิตร โดยที่ความเข้มข้นของน้ำมักโซเดียมซิเตรทคงที่ 80 กรัมต่อลิตร เพื่อศึกษาผลของความแตกต่างระหว่างความเข้มข้นในช่องของกรดอะโนวาวและโซเดียมซิเตรท

เวลา (นาที)	กระ塞ไฟฟ้า (มิลลิแอมป์)	ความหนาแน่น กระ塞ไฟฟ้า (แอมป์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไไฮดรอกไซด์ (นอร์มัล)	ความเข้มข้น กรดอะโนวาว (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเตรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร. วินาที)
0	26.95	7.70	0.020	0.00	0.000
15	116.95	33.41	0.054	1.18	1.869
30	110.40	31.54	0.071	1.72	0.862
45	104.40	29.83	0.098	2.02	0.481
60	101.80	29.09	0.104	2.54	0.818
75	97.30	27.80	0.142	2.73	0.305
90	95.65	27.33	0.160	3.00	0.433
105	93.20	26.63	0.194	3.25	0.388
120	90.20	25.77	0.225	3.30	0.077

**ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย**

ตารางที่ จ.2 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบเบร์ความเร็วขึ้นเรื่นด้านของกรดมันขาวในช่องของกรดมันขาวที่แยกได้เป็น 40 กรัมต่อติดrocoidที่ความเร็วขึ้นขั้นของน้ำหนักโซเดียมซิเตรทคงที่ 80 กรัมต่อติดrocoid เพื่อศึกษาผลของความแตกต่างระหว่างความเร็วขึ้นขั้นในช่องของกรดมันขาวและโซเดียมซิเตรท

เวลา (นาที)	กระเสื้อไฟฟ้า (มิลลิแอมป์)	ความหนาแน่น กระเสื้อไฟฟ้า (แคลมแกร์/ตารางเมตร)	ความเร็วขึ้นขั้น โซเดียมซิเตรทอย่าง (นกรัมล)	ความเร็วขึ้น กรดมันขาว (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเตรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	129.65	37.04	0.020	39.78	0.000
15	106.80	30.51	0.059	40.82	1.650
30	98.30	28.09	0.082	41.39	0.908
45	96.05	27.44	0.108	41.69	0.483
60	94.80	27.09	0.125	42.03	0.530
75	93.15	26.61	0.160	42.27	0.387
90	92.75	26.50	0.184	42.67	0.637
105	91.70	26.20	0.214	42.85	0.289
120	90.60	25.89	0.230	43.34	0.774

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ง.3 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบความเข้มข้นเริ่มต้นของกรดอะมิโนในช่องของกรดอะมิโนที่แยกได้เป็น 80 กรัมต่อลิตร โดยที่ความเข้มข้นของน้ำหนักโซเดียมซิเตรทคงที่ 80 กรัมต่อลิตร เพื่อศึกษาผลของความแตกต่างระหว่างความเข้มข้นในช่องของกรดอะมิโนและโซเดียมซิเตรท

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรียร์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมป์เรียร์/ตารางเมตร)	โซเดียมไสocrอกไชด์ (นกรัมล)	ความเข้มข้น (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเเทรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	131.40	37.54	0.021	79.13	0.000
15	104.25	29.79	0.065	79.96	1.315
30	98.15	28.04	0.084	80.50	0.863
45	96.90	27.69	0.130	80.98	0.754
60	93.85	26.81	0.144	81.18	0.313
75	91.70	26.20	0.172	81.53	0.557
90	88.50	25.29	0.201	81.95	0.666
105	87.30	24.94	0.222	82.35	0.639
120	86.80	24.80	0.238	82.62	0.435

ตารางที่ จ.4 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองเปลี่ยนความเข้มข้นของกรดอะมิโนในช่องของกระดูกที่แยกได้เป็น 120 กรัมต่อตัวอย่างที่ความเข้มข้นของน้ำหมักโซเดียมซิเตรทคงที่ 80 กรัมต่อตัวอย่างเพื่อศึกษาผลของความแตกต่างระหว่างความเข้มข้นในช่องของกระดูกและโซเดียมซิเตรท

เวลา (นาที)	กระ塞ไฟฟ้า (วิลลิแคมเบร์)	ความหนาแน่น กระ塞ไฟฟ้า (แคนน์แปร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไ索ครอกไซด์ (มกรีวัล)	ความเข้มข้น กรดอะมิโน (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเตรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	137.30	39.23	0.020	119.68	0.000
15	100.20	28.63	0.060	120.23	0.875
30	95.60	27.31	0.082	120.77	0.869
45	91.00	26.00	0.112	120.91	0.210
60	88.00	25.14	0.129	121.39	0.765
75	86.50	24.71	0.157	121.56	0.267
90	85.20	24.34	0.189	121.76	0.322
105	83.20	23.77	0.210	122.29	0.843
120	83.00	23.71	0.234	122.57	0.449

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.5 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบความเข้มข้นเริ่มต้นของกรดอะมิโนในช่องของกรดอะมิโนที่แยกได้เป็น 160 กรัมต่อลิตร โดยที่ความเข้มข้นของน้ำหนักปอกโซเดียมซิเตอทองที่ 80 กรัมต่อลิตร เพื่อศึกษาผลของความแตกต่างระหว่างความเข้มข้นในช่องของกรดอะมิโนและโซเดียมซิเตอท

เวลา (นาที)	กระ塞ไฟฟ้า (มิลลิแอมป์)	ความหนาแน่น กระ塞ไฟฟ้า (แคลมเบอร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมโซเดียมซิเตอท์ (นกร์นก)	ความเข้มข้น กรดอะมิโน (กรัม/ลิตร)	ผลักซ์ซิเตอท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร. วินาที)
0	139.20	39.77	0.020	159.74	0.000
15	98.10	28.03	0.060	160.09	0.556
30	92.30	26.37	0.084	160.38	0.452
45	88.00	25.14	0.104	160.76	0.602
60	85.10	24.31	0.128	160.89	0.207
75	83.90	23.97	0.150	161.07	0.288
90	83.20	23.77	0.180	161.22	0.240
105	82.80	23.66	0.200	161.40	0.285
120	81.60	23.31	0.230	161.57	0.268

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.6 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองเบร��ความเร็วขั้นของสารป้อนด้านกรดอะมิโนและน้ำหนักโซเดียมซิเตรท ในอัตราส่วน 1 ต่อ 2 โดยใช้ความเร็วขั้นของสารป้อนด้านกรดอะมิโนและโซเดียมซิเตรท เป็น 5 และ 10 กรัมต่อลิตร

เวลา (นาที)	กระ塞ไฟฟ้า (มิกログแคมเปียร์)	ความหนาแน่น กระ塞ไฟฟ้า (แคมเปียร์/ตารางเมตร)	ความเร็วขั้น โซเดียมไสครอกโซเดียม (นกรัม/วินาที)	ความเร็วขั้น กรดอะมิโน (กรัม/ลิตร)	ผลักซิเตรท $\times 10^4$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	134.66	38.47	0.020	5.37	0.000
15	127.13	36.32	0.050	5.63	0.405
30	97.81	27.95	0.070	5.85	0.359
45	84.68	24.19	0.108	6.12	0.428
60	76.58	21.88	0.115	6.32	0.305
75	67.41	19.26	0.155	6.52	0.321
90	56.99	16.28	0.180	6.66	0.222
105	49.32	14.09	0.203	6.88	0.348
120	47.03	13.44	0.217	7.07	0.298

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ง.7 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบความเที่ยงขั้นของสารป้อนด้านกระบวนการและน้ำหนักโซเดียมซิเตรท ในอัตราส่วน 1 ต่อ 2 โดยใช้ความเที่ยงขั้นของสารป้อนด้านกระบวนการและโซเดียมซิเตรทเป็น 15 และ 30 กรัมต่อลิตร

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรียร์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมป์เรีย/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไสครอตไชด์ (นกรัมล)	ความเข้มข้น กรดอะมอนิก (กรัม/ลิตร)	ผลักดันชีตรอก x 10 ⁻⁵ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	121.05	34.59	0.020	15.05	0.000
15	105.60	30.17	0.052	15.68	1.003
30	98.80	28.23	0.083	16.17	0.789
45	92.90	26.54	0.110	16.42	0.395
60	89.80	25.66	0.131	16.73	0.483
75	86.10	24.60	0.159	17.14	0.650
90	85.70	24.49	0.186	17.40	0.417
105	83.40	23.83	0.204	17.72	0.511
120	81.60	23.31	0.222	17.93	0.334

ตารางที่ จ.8 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองเบร��ความเร็วขั้นของสารป้อนด้านกรดมันขาวและน้ำหมักโซเดียมซิเตรท ในอัตราส่วน 1 ต่อ 2 โดยใช้ความเร็วขั้นของสารป้อนด้านกรดมันขาวและโซเดียมซิเตรท เป็น 25 และ 50 กรัมต่อลิตร

เวลา (นาที)	กระแทกฟื้น (มิลลิแคนเนอร์)	ความหนาแน่น กระแทกฟื้น (แคนน์แกร์/ตารางเมตร)	ความเร็วขั้น โซเดียมไสครอกโซด (นอร์มล)	ความเร็วขั้น กรดมันขาว (กรัม/ลิตร)	ผลักซิเตรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	126.58	36.16	0.020	24.66	0.000
15	112.30	32.09	0.056	25.57	1.445
30	100.35	28.67	0.083	26.13	0.877
45	93.05	26.59	0.109	26.56	0.691
60	88.53	25.29	0.128	26.71	0.234
75	85.80	24.51	0.160	27.24	0.846
90	84.98	24.28	0.185	27.35	0.170
105	83.18	23.76	0.207	27.48	0.207
120	81.58	23.31	0.228	27.57	0.139

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.9 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองเพริ่กความเข้มข้นของสารป้องด้านกรดอะมิโนและน้ำมัก โซเดียมซิเตอท ในอัตราส่วน 1 ต่อ 2 โดยใช้ความเข้มข้นของสารป้องด้านกรดอะมิโนและโซเดียมซิเตอท เป็น 40 และ 80 กรัมต่อลิตร

เวลา (นาที)	กรดอะมิโน (มิลลิแคนแทร์)	ความหนาแน่น กรดอะมิโน (แคนนแทร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมซิเตอท (นอร์บิก)	ความเข้มข้น กรดอะมิโน (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเตอท $\times 10^{-5}$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	129.65	37.04	0.020	39.78	0.000
15	106.80	30.51	0.059	40.82	1.650
30	98.30	28.09	0.082	41.39	0.908
45	96.05	27.44	0.108	41.69	0.483
60	94.80	27.09	0.125	42.03	0.530
75	93.15	26.61	0.160	42.27	0.387
90	92.75	26.50	0.184	42.67	0.637
105	91.70	26.20	0.214	42.85	0.289
120	90.60	25.89	0.230	43.34	0.774

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.10 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองเบร��าวาเรื้อรังของสารป้องด้านกรดอะมิโนและน้ำมักโซเดียมซิเตอฟ ในการอัตราส่วน 1 ต่อ 2 โดยใช้ความเรื้อรังของสารป้องด้านกรดอะมิโนและโซเดียมซิเตอฟ เป็น 50 และ 100 กรัมต่อลิตร

เวลา (นาที)	กระ塞ไฟฟ้า (มิลลิแอมป์)	ความหนาแน่น กระ塞ไฟฟ้า (แคลมเกอร์/ตารางเมตร)	ความเรื้อรัง โซเดียมโซเดียมซิเตอฟ (นอร์มล)	ความเรื้อรัง กรดอะมิโน (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเตอฟ $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	132.40	37.83	0.020	49.24	0.000
15	111.50	31.86	0.060	50.37	1.798
30	101.80	29.09	0.088	50.98	0.967
45	99.40	28.40	0.114	51.39	0.660
60	98.40	28.11	0.130	51.69	0.468
75	95.70	27.34	0.168	51.81	0.201
90	95.10	27.17	0.200	52.17	0.558
105	91.40	26.11	0.220	52.50	0.529
120	90.20	25.77	0.238	52.81	0.492

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.11 ข้อมูลค่าเบื้องต้นจากการทดลองประเมินค่าความเป็นกรดค่างที่ 2.5 ของน้ำหนักโซเดียมซิตรัฟ 80 กรัมต่อลิตร

เวลา (นาที)	กระ塞ไฟฟ้า (มิลลิแอมปาร์)	ความหนาแน่น กระ塞ไฟฟ้า (แคลมเปอร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมโซเดียมไชด์ (นกรีวัล)	ความเข้มข้น กรดบูรน้ำ (กรัม/ลิตร)	ผลักซ์ซิตรัฟ $\times 10^4$ (กรัมกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	108.65	31.04	0.020	39.90	0.000
15	78.15	22.33	0.029	40.82	1.462
30	72.60	20.74	0.034	41.48	1.048
45	69.10	19.74	0.036	41.99	0.804
60	67.95	19.41	0.039	42.18	0.308
75	67.00	19.14	0.040	42.38	0.325
90	66.35	18.96	0.041	42.62	0.373
105	65.80	18.80	0.041	42.74	0.189
120	65.40	18.69	0.041	43.08	0.536

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.12 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบประค่าความเป็นกรดค่างที่ 3 ของน้ำหนักโซเดียมซิเตรท 80 กรัมต่อลิตร

เวลา (นาที)	กระ塞ไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรียร์)	ความหนาแน่น กระ塞ไฟฟ้า (แอมป์เรียร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไสocrอกไซด์ (นอร์มล)	ความเข้มข้น กรดอะบิว (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเตรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	121.50	34.71	0.021	40.01	0.000
15	96.05	27.44	0.044	40.84	1.319
30	90.10	25.74	0.062	41.53	1.101
45	86.20	24.63	0.076	42.21	1.070
60	83.25	23.79	0.088	42.27	0.098
75	80.90	23.11	0.102	42.41	0.220
90	79.75	22.79	0.108	42.64	0.370
105	78.05	22.30	0.118	42.72	0.123
120	77.20	22.06	0.128	42.87	0.246

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.13 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองเบรคความเร็วในครด่างที่ 5 ของน้ำหนักโซเดียมซิตรัฟ 80 กรัมต่อลิตร

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรียร์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมป์เรียร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น ไฮเดอเรียมิโคโรกไชด์ (นกรัมล็อก)	ความเข้มข้น กรดอะมอนิก (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเตรท $\times 10^4$ (โกลบรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	134.55	38.44	0.020	39.95	0.000
15	107.05	30.59	0.052	41.21	1.988
30	94.50	27.00	0.086	41.85	1.025
45	91.15	26.04	0.114	42.18	0.518
60	87.90	25.11	0.142	42.48	0.479
75	87.05	24.87	0.164	42.81	0.523
90	86.75	24.79	0.190	43.20	0.616
105	85.10	24.31	0.210	43.54	0.547
120	83.05	23.73	0.234	43.63	0.135

ตารางที่ จ.14 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบแปรค่าความเป็นกรดค่างที่ 7 ของน้ำหนักโซเดียมซิเตรท 80 กรัมต่อลิตร

เวลา (นาที)	กระ塞ไฟฟ้า (มิลลิแคนเนอร์)	ความหนาแน่น กระ塞ไฟฟ้า (แคลมเบอร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมโซเดอโคไชด์ (นกรีวัล)	ความเข้มข้น กรดบูรา (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเตรท $\times 10^4$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	139.65	39.90	0.021	39.98	0.000
15	122.85	35.10	0.057	41.36	2.189
30	109.10	31.17	0.087	42.21	1.353
45	98.95	28.27	0.114	42.55	0.538
60	95.95	27.41	0.141	42.84	0.452
75	92.55	26.44	0.172	43.05	0.334
90	91.70	26.20	0.204	43.32	0.428
105	90.75	25.93	0.235	43.62	0.473
120	89.55	25.59	0.250	43.89	0.433

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.15 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบแบบอัตราการไข露天ของสารป้องกัน 160 มิลลิลิตรต่อชั่วโมง

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรียร์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมป์เรียร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไฮดรอกไซด์ (นกรีมล)	ความเข้มข้น กรดอะมอนิก (กรัม/ลิตร)	ผลักดันซิเทรท $\times 10^4$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	127.20	36.34	0.020	40.00	0.000
15	91.15	26.04	0.041	40.59	0.927
30	86.65	24.76	0.069	40.86	0.431
45	82.20	23.49	0.095	41.28	0.665
60	78.55	22.44	0.110	41.70	0.672
75	77.65	22.19	0.147	42.01	0.488
90	77.15	22.04	0.173	42.36	0.550
105	75.45	21.56	0.196	42.61	0.410
120	74.90	21.40	0.206	42.84	0.366

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.16 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองและปรอตุรากาเรื่องของสารป้อนเป็น 240 มิลลิกรัมต่อชั่วโมง

เวลา (นาที)	กระ塞ไฟฟ้า (มิลลิแอมป์)	ความหนาแน่น กระ塞ไฟฟ้า (แคลมแกร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไฮดรอกไซด์ (นกร์มล)	ความเข้มข้น กรดอะซีติก (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ชิตรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	130.20	37.20	0.020	39.96	0.000
15	98.90	28.26	0.048	40.81	1.339
30	87.50	25.00	0.076	41.58	1.226
45	84.10	24.03	0.098	42.06	0.758
60	83.00	23.71	0.120	42.26	0.317
75	82.50	23.57	0.152	42.70	0.706
90	81.30	23.23	0.184	42.91	0.329
105	78.70	22.49	0.200	42.98	0.115
120	78.50	22.43	0.220	43.11	0.202

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.17 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบการป้องกันการหล่อองสารปีอนเป็น 360 มิลลิเมตรต่อชั่วโมง

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรีย)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมป์เรีย/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น ไฮเดรบินไซครอกาไซด์ (นกรีวัล)	ความเข้มข้น กรดอะมิโน (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเตอร์ x 10 ⁻⁵ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	130.30	37.23	0.018	40.13	0.000
15	99.10	28.31	0.058	41.05	1.472
30	90.50	25.86	0.076	41.64	0.925
45	86.85	24.81	0.102	41.84	0.330
60	85.75	24.50	0.132	42.19	0.552
75	84.40	24.11	0.154	42.52	0.528
90	82.95	23.70	0.175	42.71	0.302
105	82.20	23.49	0.211	42.97	0.402
120	80.55	23.01	0.229	43.24	0.439

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.18 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดสอบและปรับอัตราการไหลของสารป้อนเป็น 680 มิลลิลิตรต่อชั่วโมง

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอม培ร์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมเบอร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไสocrอกไซด์ (นอร์มอล)	ความเข้มข้น กรดอะโนว (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเดทร x 10 ⁻⁵ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	133.00	38.00	0.020	40.14	0.000
15	104.35	29.81	0.056	41.22	1.717
30	94.70	27.06	0.084	41.69	0.744
45	89.65	25.61	0.110	41.99	0.484
60	87.35	24.96	0.139	42.18	0.295
75	86.05	24.59	0.162	42.40	0.349
90	85.75	24.50	0.192	42.67	0.429
105	84.40	24.11	0.215	43.02	0.551
120	84.40	24.11	0.233	43.26	0.377

ศูนย์วิทยบรังษยการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.19 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองและการวิเคราะห์ในช่วงสารปื้นเป็น 980 มิลลิตรต่อชั่วโมง

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แคลมเบอร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไฮดรอกไซด์ (นกรีวัล)	ความเข้มข้น กรดอะซีติก (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเดรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	130.30	37.23	0.020	40.07	0.000
15	102.45	29.27	0.057	41.06	1.579
30	92.40	26.40	0.080	41.46	0.629
45	89.65	25.61	0.112	41.75	0.451
60	86.80	24.80	0.134	42.05	0.477
75	85.05	24.30	0.157	42.35	0.478
90	84.55	24.16	0.180	42.49	0.225
105	84.05	24.01	0.222	42.72	0.361
120	83.60	23.89	0.239	43.14	0.670

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.20 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองเบรคสำคัญไฟฟ้าที่ 4 วอลต์

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมป์เรีย/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไสocrอกโซเดียม (นกรัมล)	ความเข้มข้น กรดอะมอนิก (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิตรอก $\times 10^{-4}$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	87.85	25.10	0.021	39.26	0.000
15	68.40	19.54	0.046	39.42	0.252
30	66.00	18.86	0.059	39.53	0.176
45	63.80	18.23	0.079	39.67	0.226
60	62.80	17.94	0.102	39.82	0.239
75	61.40	17.54	0.118	39.97	0.229
90	60.95	17.41	0.130	40.10	0.214
105	59.95	17.13	0.140	40.24	0.223
120	59.30	16.94	0.163	40.33	0.144

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.21 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองแบร์ค่าสักชีไฟฟ้าที่ 5 วิวัลต์

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรียร์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แคลมเปอร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไสocrอกไฮด์ (นกรีวัล)	ความเข้มข้น กรดอะซิติก (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเดรท $\times 10^5$ (โกลบัรน/ตารางเมตร.วินาที)
0	129.65	37.04	0.020	39.78	0.000
15	106.80	30.51	0.059	40.82	1.650
30	98.30	28.09	0.082	41.39	0.908
45	96.05	27.44	0.108	41.69	0.483
60	94.80	27.09	0.125	42.03	0.530
75	93.15	26.61	0.160	42.27	0.387
90	92.75	26.50	0.184	42.67	0.637
105	91.70	26.20	0.214	42.85	0.289
120	90.60	25.89	0.230	43.34	0.774

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.22 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองแปรค่าสักยีไฟฟ้าที่ 6 วัลต์

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรียร์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แคลมเปาร์/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น ไฮเดรย์ไฮดรอกไซด์ (นกรัมลิตร)	ความเข้มข้น กรดมอนาเว (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเดทรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	188.95	53.99	0.020	39.72	0.000
15	137.10	39.17	0.063	40.73	1.599
30	127.85	36.53	0.098	41.57	1.331
45	126.50	36.14	0.134	42.02	0.718
60	124.05	35.44	0.168	42.65	0.989
75	123.05	35.16	0.202	42.99	0.547
90	122.30	34.94	0.235	43.63	1.019
105	121.80	34.80	0.280	44.19	0.887
120	121.70	34.77	0.318	44.54	0.554

ศูนย์วิทยบรังษยการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.23 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองแปรค่าสักข์ไฟฟ้าที่ 7 วอลต์

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรียร์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมป์เรีย/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไฮดรอกไซด์ (นกรีวัล)	ความเข้มข้น กรดอะมอนิว (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ชิเตอร์ $\times 10^4$ (กิโลวัตต์/ตารางเมตร.วินาที)
0	222.60	63.60	0.020	38.73	0.000
15	164.50	47.00	0.056	39.89	1.846
30	162.70	46.49	0.116	40.93	1.649
45	162.50	46.43	0.164	41.79	1.366
60	162.50	46.43	0.202	42.66	1.376
75	160.70	45.91	0.250	43.51	1.347
90	158.10	45.17	0.304	44.41	1.440
105	158.00	45.14	0.340	45.23	1.297
120	157.00	44.86	0.388	45.97	1.172

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.24 ข้อมูลค่าณลี่จาก การทดลองเพรอุณหภูมิของระบบที่ 25 องศาเซลเซียส

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรีย)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมป์เรีย/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไสocrอกไซด์ (นกรัมล)	ความเข้มข้น กรดอะซีติก (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ชิตรอก x 10 ⁻⁵ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	131.10	37.46	0.020	40.01	0.000
15	98.00	28.00	0.049	40.77	1.201
30	95.10	27.17	0.081	41.37	.966
45	93.80	26.80	0.105	41.90	0.839
60	85.50	24.43	0.135	42.01	0.166
75	84.10	24.03	0.159	42.29	0.449
90	83.30	23.80	0.175	42.64	0.554
105	79.30	22.66	0.215	42.81	0.276
120	78.80	22.51	0.223	42.90	0.140

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.25 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองปะรุงอุณหภูมิของระบบที่ 30 องศาเซลเซียส

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรียร์)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แอมป์เรีย/ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไสocrอกไซด์ (นกรัมล)	ความเข้มข้น กรดอะมอนิก (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเดรท $\times 10^4$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	130.30	37.23	0.018	40.13	0.000
15	99.10	28.31	0.058	41.05	1.472
30	90.50	25.86	0.076	41.64	0.925
45	86.85	24.81	0.102	41.84	0.330
60	85.75	24.50	0.132	42.19	0.552
75	84.40	24.11	0.154	42.52	0.528
90	82.95	23.70	0.175	42.71	0.302
105	82.20	23.49	0.211	42.97	0.402
120	80.55	23.01	0.229	43.09	0.201

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ จ.26 ข้อมูลค่าเฉลี่ยจากการทดลองเปลือกหอยของระบบที่ 40 องศาเซลเซียส

เวลา (นาที)	กระแสไฟฟ้า (มิลลิแอมป์เรีย)	ความหนาแน่น กระแสไฟฟ้า (แเ肯เดาร์.ตารางเมตร)	ความเข้มข้น โซเดียมไสocrอกไชด์ (นกรัมล)	ความเข้มข้น กรดอะมิโน (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิเดรท $\times 10^5$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)
0	153.95	43.99	0.020	40.05	0.000
15	133.30	38.09	0.066	41.37	2.095
30	128.05	36.59	0.100	42.45	1.718
45	123.90	35.40	0.140	42.83	0.606
60	120.60	34.46	0.185	43.21	0.606
75	118.40	33.83	0.199	43.74	0.839
90	119.80	34.23	0.235	44.05	0.491
105	118.45	33.84	0.262	44.26	0.342
120	116.60	33.31	0.294	44.47	0.325

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ บ.27 ผลของความแตกต่างระหว่างความทุ่มน้ำในช่องของรัตนะน้ำและ โซเดียมฟิล์ตรที่ต่อฟลักซ์ฟิล์ตร ประจำวัน ในการแยกกรัตนะน้ำ
และพัฒนา ไฟฟ้ากำเนิดไฟฟ้าที่ใช้ในกระบวนการแยกกรัตนะน้ำ

อัตราส่วนความเร่งของรัตนะน้ำ	ผลักดันฟิล์ตรท $\times 10^5$	ประสิทธิภาพการแยกกรัตนะน้ำ $\times 10^3$ (กรัม//เมตรเปรี้ยวน้ำ)	ผลิตงานไฟฟ้าที่ใช้ในกระบวนการแยก กรัตนะน้ำ (กิโลวัตต์ชั่วโมง/กิโลกรัม)
0/80	0.6540	1.929	5.8969
40/80	0.7071	2.501	5.5020
80/80	0.6929	1.343	5.5128
120/80	0.5749	0.842	6.4013
160/80	0.3623	0.724	9.8852

ตารางที่ บ.28 ผลของความซึ่งบันถานต้านกรดมีน้ำหนักโซเดียมซิตรัฟ ในอัตราส่วน 1 ต่อ 2 ที่มีต่อฟลักซ์ซิตรัฟ ประดิษฐาพาราเบน
กรดอะมิโน ॥และพัฒนา ไฟฟ้าเจเพาะที่ใช้ในการแยกกรดอะมิโน

ความซึ่งบันถานของน้ำหนักโซเดียมซิตรัฟ (กรัม/ลิตร)	ฟลักซ์ซิตรัฟ $\times 10^{-5}$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)	ประสิทธิภาพการแยกกรดอะมิโน $\times 10^{-3}$ (กรัม/แอลอมากซ์.วินาที)	ผลิตภัณฑ์ไฟฟ้าเจเพาะที่ใช้ในกระบวนการ การคัดกรอง (กิโลวัตต์ชั่วโมงกิโลกรัม)
10	0.3356	0.540	9.6193
30	0.5729	0.943	6.4381
50	0.5761	1.394	6.4790
80	0.7071	2.501	5.4969
100	0.7091	2.209	5.6300

ตารางที่ 0.29 ผลของค่าความเป็นกรดค่าทางของน้ำมัน ก๊อกเดี่ยวน้ำมันต่อฟลักซ์ชัต Ruth ประสิทธิภาพการแยกเมษนา และพัฒนา "ไฟฟ้า พลังงานไฟฟ้าสำหรับการแยกเมษนา"

จำพวกที่ใช้ในการแยกกรดเมษนา

ค่าความเป็นกรดค่า	ฟลักซ์เจลลี่ $\times 10^{-5}$ (ก๊อกวิน/ตารางเมตร.วินที)	ประสิทธิภาพการแยกกรดเมษนา $\times 10^{-3}$ (กรัม/แม่อมแบร์.วินที)	พลังงานไฟฟ้าสำหรับการแยกกรดเมษนา (กิโลวัตต์ชั่วโมง/กิโลกรัม)
2.5	0.6304	3.318	4.5125
3	0.5683	2.417	5.062
5	0.7289	2.498	5.0931
7	0.7749	1.939	5.2258

ตารางที่ บ.30 ผลของอัตราการใหมของสารระดับมาตรฐาน ผลกระทบต่อพื้นที่ชีวภาพและงานไฟฟ้าสำหรับชั้น

การเบรกกรรมหน้า
อัตราการใหม
(มิลลิกรัม/ชั่วโมง)

อัตราการใหม (มิลลิกรัม/ชั่วโมง)	พื้นที่ชีวภาพ x 10 ⁻³	ผลกระทบต่อการเบรกกรรมหน้า (กรัม/กิโลกรัม)	ผลงานไฟฟ้าสำหรับชั้น การเบรกกรรมหน้า (กิโลวัตต์ชั่วโมง/กิโลกรัม)
160	0.5636	1.120	5.8972
240	0.6239	2.173	5.5656
360	0.6189	2.165	5.7652
680	0.6184	2.211	5.9422
980	0.6087	2.015	5.9619

ตารางที่ ๑.๓๑ ผลของศึกษาพื้นต่อผลักดันชีตรวง ประสีพิษภาระแยกกรดมูลน้ำ แก่พัฒนา "ไฟฟ้าเจ้าพระยา" สำหรับการแยกกรดมูลน้ำ

ลักษณะไฟฟ้า (กิโลวัตต์)	ผลักดันชีตรวง $\times 10^{-5}$ (กิโลวัตต์/ตารางเมตร.วินาที)	ประสิทธิภาพการแยกกรดมูลน้ำ $\times 10^{-3}$ (กรัม/กิโลกรัม.วินาที)	ผลัจจัน "ไฟฟ้าเจ้าพระยา" ในการแยกกรดมูลน้ำ (กิโลวัตต์.ชั่วโมง/กิกิログรัม)
4	0.2127	0.267	9.6598
5	0.7071	2.501	5.4874
6	0.9555	1.986	6.4665
7	1.4366	2.056	6.3751

ตารางที่ จ.32 ผลของอุณหภูมิของระบบค่าพัลซ์ชีตเครื่อง ประถมวิภาคภาพการแยกกรดดุมน้ำ แตะพัลจงงานไฟฟ้าจามไฟฟ้า ที่ใช้นการแยกกรดดุมน้ำ

อุณหภูมิของระบบ (องศาเซลเซียส)	พัลซ์ชีตเครื่อง $\times 10^{-3}$ (กิโลกรัม/ตารางเมตร.วินาที)	ประถมวิภาคภาพการแยกกรดดุมน้ำ $\times 10^{-3}$ (กรัม//กิโลกรัม)	ผลจงงานไฟฟ้าจามไฟฟ้า ที่ใช้นการแยกกรดดุมน้ำ (กิโลวัตต์ชั่วโมงกิกิโลกรัม)
25	0.5737	1.715	5.8965
30	0.5892	2.367	5.6381
40	0.8779	3.769	5.6368

ตารางที่ บ.33 ชื่อสูตรทางคณิตศาสตร์ที่ใช้ในการคำนวณความถี่กับการหาค่าในระดับสัมบัณฑ์ 5 ต่อ ซึ่งป้องกัน
ตารางนี้เป็นชื่อสูตรในส่วนของอิเล็กโทร "ไดโอดิซิส"

ชั้วโน้ม	ตารางเข้มข้นกรดมังน้ำ (กรัมต่อลิตร)	ตารางเข้มข้นโซเดียมซีเทรท (กรัมต่อลิตร)	กรัมยากรากวานเท็งชัน ก่อนไร้รากวานเท็งชัน	หลังไร้รากวานเท็งชัน	กราฟไฟฟ้า (วัสดุเดียวกัน)	ความหนาแน่นกราฟไฟฟ้า (เดียวกัน)	ผลักดันซีทรอก x 10 ⁴ (กัมเมอร์ต่อตารางเมตร)
78	39.23	-	68.04	-	180.70	51.63	0.0000
84	48.34	41.94	59.35	71.52	113.40	32.40	0.6025
90	47.69	39.62	64.58	73.21	90.80	25.94	0.3803
96	44.86	41.85	67.37	72.74	84.70	24.20	0.3466
102	44.22	38.48	67.13	73.58	25.03	23.29	0.1567
108	43.14	40.87	68.93	72.65	76.80	21.94	0.3082
120	43.46	-	68.70	-	70.20	20.06	0.1713

ตารางที่ จ.34 ข้อมูลจากการทดลองแยกกรรมนาวออกจากน้ำมักด้วยอิเด็กโทร์ไคแอลซิสควบคู่กับการหักในระดับถังหมักขนาด 5 ลิตร ซึ่งข้อมูลในตารางนี้เป็นข้อมูลในส่วนของถังหมักขนาด 5 ลิตร

เวลา (ชั่วโมงที่)	กรรมนาว (กรัม/ลิตร)	productivity (กรัม/ลิตร/ชั่วโมง)	กลูโคสที่เหลือ (กรัม/ลิตร)
0	0.00	0.00	223.98
6	0.00	0.00	218.42
12	0.00	0.00	217.85
18	7.51	0.42	204.51
24	14.68	0.61	194.77
30	20.99	0.70	182.10
36	27.24	0.76	144.64
42	32.84	0.78	129.84
48	38.85	0.81	112.97
54	43.49	0.81	96.46
60	50.17	0.84	91.75
66	57.94	0.88	82.41
72	62.52	0.87	118.64
78	68.04	0.87	110.32
84	71.06	0.85	103.45
90	73.62	0.82	99.71
96	74.87	0.78	91.23
102	76.78	0.75	108.33
108	75.12	0.70	100.87
114	77.01	0.68	97.45
120	76.90	0.64	93.72

ประวัติผู้เขียนวิทยานิพนธ์

นางสาวเรณินทร์ สุขสุชะโนน เกิดวันที่ 12 กันยายน พ.ศ. 2521 ที่จังหวัดกรุงเทพมหานคร
สำเร็จการศึกษาปริญญาตรีวิทยาศาสตรบัณฑิต สาขาวุฒิชีววิทยา คณะวิทยาศาสตร์
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ในปีการศึกษา 2542 และได้เข้าศึกษาต่อในหลักสูตรวิทยาศาสตรบัณฑิต^๑
สาขาวิชาเทคโนโลยีทางชีวภาพ คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ในปีการศึกษา 2543



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย