

รายการอ้างอิง

ภาษาไทย

- ประเสริฐ หาญเมืองใจ. 2537. การผลิตกรรมนาจากแบ่งมันสาปะหลังที่ผ่านการย้อมแล้วด้วยเยลล์ Candida oleophila C-73. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต. จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- ภาณี คงสวัสดิ์. 2531. การตรึงเอนไซม์และเซลล์ ภาควิชาเคมี คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยเชียงใหม่.
- เรวดี เลิศไตรรักษ์. 2535. การคะแนนจากօร์มัลพาราฟิล์ส์โดยวิธีการหมักในอาหารเหลวตัวยีสต์. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต. จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- วรรณุติ คุณส่ง และรุ่งนภา พงศ์สวัสดิ์มานิต. 2530. การผลิตกรดซิตริก. เทคโนโลยีการหมักในอุตสาหกรรม หน้า 84-108 สำนักพิมพ์โอดี้นลาร์ กรุงเทพฯ 10330
- วิเชียร สีລາວชรມ. 2524. การใช้เอนไซม์ไม่ละลายน้ำและเซลล์ที่ถูกตรึงในอุตสาหกรรม. ภาควิชาเทคโนโลยีชีวภาพ คณะอุตสาหกรรมเกษตร มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.

ภาษาอังกฤษ

- Abou-Zeid,A.A. and Ashy,M.A. 1984. Production of citric acid : a review. Agric. Wastes 9: 51-79.
- Bernfeld,P. 1957. Amylase, α and β . In Colowick,S.P. and Kaplan, N.O.(eds.), Method in Enzymology, vol 3, pp. 149-150. New York: Academic Press.

- Briffaud,J. and Engasser,M. 1979. Citric acid production from glucose. II Growth and excretion kinetics in a trickle-flow fermentor. Biotechnol. Bioeng. 21: 2093-2111.
- Bouchard,E.F. and Merritt,E.G. 1979. Kirk-Othmer Encyclopedia of Chemical Technology, vol 6, pp. 150-179. New York: John Wiley & Sons.
- Bucke,C. 1987. Cell immobilization in calcium alginate. In Mosbach,K.(ed.), Method in Enzymology, vol 35, pp.175-189. New York: Academic Press.
- Burden,D.W. and Eveleigh,D.E. 1990. Yeast-Diverse substrates and product. In Spencer,J.F.T. and Spencer,D.M. (eds.), Yeast Technology, pp. 204-206. Germany.
- Champagne,C-P.,Girard,F. and Gardner,N. 1989. Growth of yeast contaminates in an immobilized lactic acid bacteria system. Lett. Appl. Microbiol. 8(6): 207-210.
- Cheetham,P.S.J.,Blunt,K.W. and Bucke,C. 1979. Physical studies on cell immobilization using calcium alginate gels. Biotech. and Bioeng. 21: 2155-2168.
- _____. 1980. Topics in Enzyme and Fermentation Biotechnology. vol 4. New York: Academic Press.
- Chibata,I., Tosa,T. and Sato,T. 1974. Immobilized aspartase-containing microbial cells : preparation and enzymatic properties. Appl. Microbiol. 27: 878-885.
- _____. ,Tosa,T.,Sato,T. and Mori,T. 1978. Immobilized Enzymes pp. 1-147. New York: Halsted Press.
- _____. and Wingard,Jr.L.B. 1983. Immobilized Microbial Cells. Applied Biochemistry and Bioengineering, vol 9, pp. 1-4,

- 54-99. New York: Academic Press.
- _____. , Tosa, T., Sato, T. and Takata, I. 1987. Immobilization of cells in carragenan. In Mosbach, K. (ed.), Method in Enzymology, vol 135, pp. 189-198. New York: Academic Press.
- Fukui, S. and Tanaka, A. 1982. Immobilized microbial cells. Ann. Rev. Microbiol. 36: 143-170.
- Furukawa, T., Matsuyoshi, T., Minoda, Y. and Yamada, K. 1977. Fermentation production of citric acid from n-paraffins by yeast. J. Ferment Technol. 55(4): 356-363.
- Garg, K. and Sharma, C-B. 1992. Continuous production of citric acid by immobilized whole cells of *Aspergillus niger*. J. Gen. Appl. Microbiol. 38: 605-615.
- Hamada, T., Sugishita, M. and Motai, H. 1990. Continuous of immobilized and free cells of salt-tolerant *Zygosaccharomyces rouxii* and *Candida vertilis* to the production of ethanol and 4-ethylguaiacal. Appl. Microbiol. Biotechnol. 33: 624-628.
- Hamamci, H. and Hang, Y.D. 1989. Production of citric acid by immobilized dried reactivated *Aspergillus niger*. Biotech. Tech. 3(1): 51-54.
- Hecker, D., Bisping, B. and Rehm, H-J. 1990. Continuous glycerol production by the sulphite process with immobilized cells of *Saccharomyces cerevisiae*. Appl Microbiol. Biotechnol. 32(6): 627-632.
- Horitsu, H., Takahashi, Y., Adachi, S., Xia, R., Hayashi, T. and Kawai, K. 1988. Production of organic acids by immobilized cells of fungi. In Moo-Young, M. (ed.), Bioreactor immobilized

- enzymes and cells: fundamentals and application. pp. 287-300. New York : Elsevier Applied Science Publishes.
- Kautola,H.,Rymowicz,W.,Linko,Y-Y. and Linko,P. 1991. Production of citric acid with immobilized *Yarrowia lipolytica*. Appl. Microbiol. Biotechnol. 35: 447-449.
- Klasson,T.K., Clausen,E.C. and Gaddy,J.I. 1989. Continuous fermentation for the production of citric acid from glucose. Appl. Biochem. Biotech. 20/21: 491-509.
- Klein,J.,Stock,J. and Vorlop,K-D. 1983. Pore size and properties of spherical Ca-alginate biocatalysts. Eur. J. Appl. Microbiol. Biotechnol. 18: 86-91.
- Koshcheenko,K.A. 1981. Living immobilized cells as biocatalysts of transformation and biosynthesis of organic compounds. Appl. Biochem. Microbiol. 17: 351-365.
- Lockwood,L.B. and Schweiger,L.B. 1967. Citric acid aconitic acid production. In Pepple, H.J. (ed.) Microbial Technology, pp. 183-199. New York : Reinholled.
- Maddox,I. and Kingston,P. 1983. Use of immobilized cells of the yeast, *Saccharomyces lipolytica*, for the production of citric acid. Biotechnol. Lett. 5: 795-798.
- Marison,W. 1988. Citric acid production. In Seragg, A.H. (ed.), Biotechnology for Engineers : Biological System in Technology Process, pp. 322-336. New York:John Wiley&Sons.
- Mattey,M. 1992. The production of organic acids. Crit. Rev. Biotechnol. 12(1/2): 87-132.
- Miall,L.M. 1978. Organic acids. In Rose,A.H. (ed.), Economic Microbiology, vol 2, pp. 47-76. London : Academic Press.

- Milsom,P.E. and Meers,J.R. 1985. Citric acid. In Moo-Young,M. (ed.) Comprehensive Biotechnology, vol 3, pp. 665-681. London : Pergamon Press.
- Nakanishi,T., Yamamoto,M., Kimura,K. and Tanaka,K. 1972. Fermentative production of citric acid from n-parraffin by yeasts. J.Ferment. Technol. 50(12): 855-867.
- Nguyen,V.T. and Shieh,W.K. 1992. Continuous ethanol fermentation using immobilized yeast in a fluidized bed reactor. J. Chem. Tech. Biotechnol. 55: 329-346.
- Okashi,H., Sato,S., Mukataka,S and Takahashi,J. 1987. Citric acid production by *Candida tropicalis* under high dissolved oxygen concentrations. Agri. Biol. Chem. 1 : 257-258.
- Rymowicz,W., Kautola,H., Wojtatowicz,M., Linko,Y-Y and Linko,P. 1993. Studies on citric acid production with immobilized *Yarrowia lipolytica* in repeated batch and continuous air-lift bioreactors. Appl. Microbiol. Biotechnol. 39 : 1-4.
- Scardi,V. 1987. Immobilization of enzymes and microbial cells in gelatin. In Mosbach,K.(ed.), Method in Enzymology, vol 135. pp.293-299. New York: Academic Press.
- Stern,J.R. 1957. Assay of tricarboxylic acids. In Colowick,S.P. and Kaphan,N.O.(eds.), Method in Enzymology, vol 3, pp. 425-428. New York: Academic Press.

ภาคผนวก ก

อาหารที่ใช้ในการสืบเชื้อ

อาหารสืบเชื้อสำหรับการเจริญเติบโต (Yeast Malt Extract Medium)

1. อาหารเหลว

ในอาหารสืบเชื้อ 1 ลิตร ประกอบด้วย

สารสกัดจากเยลต์	3.0	กรัม
สารสกัดจากมอลต์	3.0	กรัม
เบบีโคน	5.0	กรัม
กลูโคส	10.0	กรัม

ใส่อาหารเหลวสำหรับการเจริญเติบโต ปริมาณ 50 มิลลิลิตร ในขวด
ทดลองขนาด 250 มิลลิลิตร นึ่งฆ่าเชื้อที่อุณหภูมิ 121 องศาเซลเซียส ความดัน 15 บอนด์
ต่อตารางนิ้ว เป็นเวลา 15 นาที

2. อาหารแข็งลดอุ่น

เตรียมได้โดยการเติมร้อนลง 20.0 กรัม ลงในอาหารเหลวสำหรับการ
เจริญเติบโต ปีเปตไส้ในหลอดทดลองหลอดละ 6.0 มิลลิลิตร ปิดฝุ่นด้วยสาลี แล้วนึ่งฆ่า
เชื้อที่อุณหภูมิ 121 องศาเซลเซียส ความดัน 15 บอนด์ต่อตารางนิ้ว เป็นเวลา 15 นาที

อาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับการผลิตกรรมมะนาว (ประเสริฐ, 2537)

ในอาหารเลี้ยงเชื้อ 1 ลิตร ประกอบด้วย

กลูโคส	200.0	กรัม
แอมโมเนียมคลอไรด์	2.0	กรัม
ไบตัส เชี่ยมไดไฮเดรjenฟอสเฟต	0.2	กรัม
แมกนีเซียมชัลเฟตเขียวตาไธเรต	0.5	กรัม
แมงกานีสชัลเฟตไวโอเลต	0.2	กรัม
สารสกัดจากเยลลี่สต์	1.0	กรัม
แคลเซียมคาร์บอเนต	100.0	กรัม

ใส่อาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับการผลิตกรรมมะนาว ปริมาตร 50 มิลลิลิตร
ในขวดทดลองขนาด 250 มิลลิลิตร นำไปนึ่งฆ่าเชื้อที่อุณหภูมิ 110 องศาเซลเซียส เป็น
เวลา 30 นาที

ศูนย์วิทยาศาสตร์
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาคผนวก ช

การเตรียมสารเคมีที่ใช้ในการวิจัย

สารเคมีสำหรับการวิเคราะห์กรรมะนาว

สารละลายน้ำออกไซด์เรีย

ละลายน้ำเดียมเตตราบอเรต 2.0 กรัม ในสารละลายน้ำออกไซด์เรียความเข้มข้น ร้อยละ 4 (น้ำหนักต่อปริมาตร) ปริมาตร 100.0 มิลลิลิตร กรองสารละลายน้ำออกไซด์เรียที่ได้ปรับค่าความเป็นกรด-ด่างเป็น 9.2 เก็บไว้ในขวดสีชา

สารเคมีสำหรับวิเคราะห์น้ำตาลรีดิวชัน

สารละลายกรดไดไนโตรชาลิซิลิค (3,5-dinitrosalicylic acid)

ละลายน้ำกรดไดไนโตรชาลิซิลิค 1.0 กรัม ในสารละลายน้ำเดียมไอกไซด์เรียความเข้มข้น 2 นอร์мол ปริมาตร 20.0 มิลลิลิตร เติมน้ำกลั่นปริมาตร 50.0 มิลลิลิตร ผสมให้เข้ากันเติมไปตัวสีเขียวเข้มเดียมตาร์เตրท 30.0 กรัม นำไปบุ่นจนละลายหมด เติมน้ำกลั่นปรับปริมาตรรวมเป็น 100.0 มิลลิลิตร เก็บในขวดสีชา

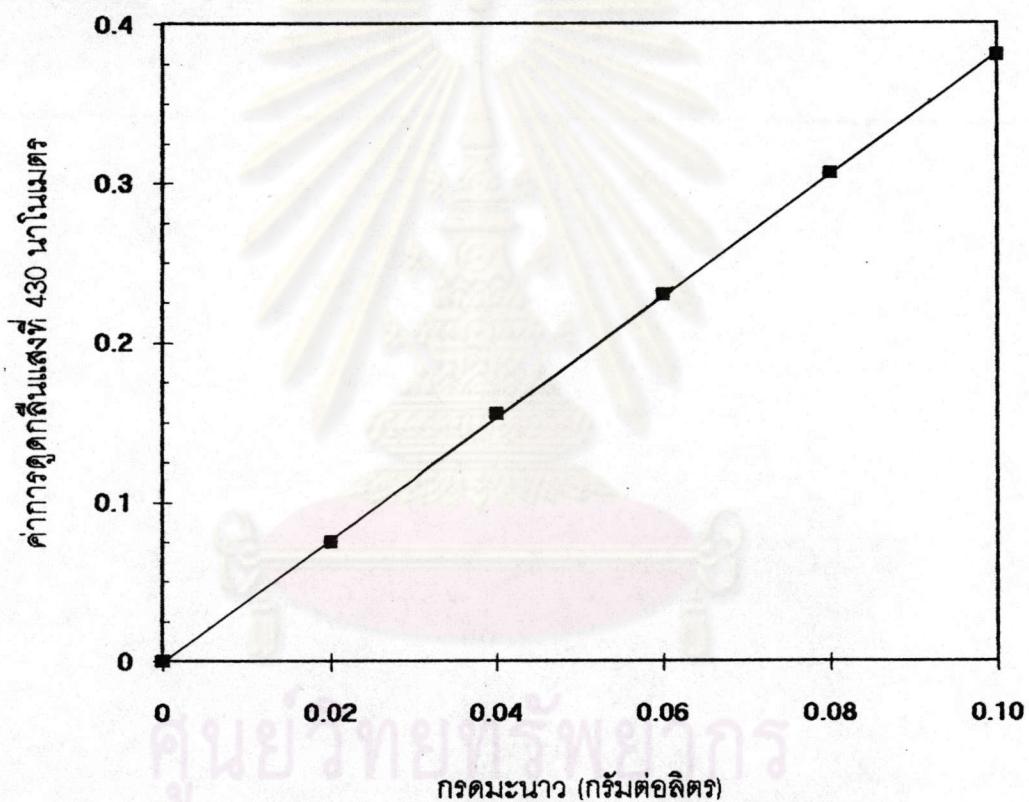
คุณภาพทางกายภาพ
คุณลักษณะของน้ำยาดังนี้

ภาคผนวก ๘

กราฟมาตรฐาน



กราฟมาตรฐานของกรมะนาว ไดย์วีส์เพนแทบบอร์นอะชีตัน



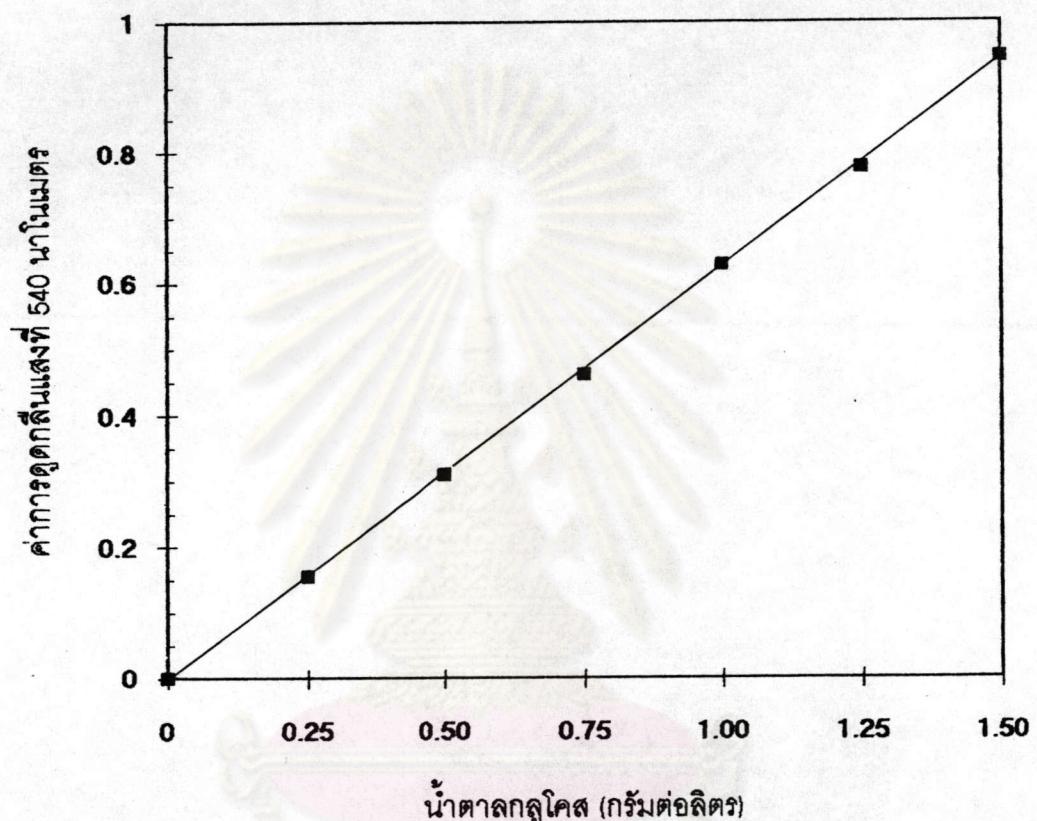
รูปที่ 17 กราฟมาตรฐานของกรมะนาว

การคำนวณ

$$\text{กรมะนาว} = \frac{\text{ค่าการดูดกลืนเส้นที่ } 430 \text{ นาโนเมตร}}{\text{ความเชื้อจาง}} \times \text{ความชื้น}$$

(กิรัมต่อลิตร)

กราฟมาตรฐานของน้ำตาลรีดิวส์



รูปที่ 18 กราฟมาตรฐานของน้ำตาลรีดิวส์

การคำนวณ

$$\text{น้ำตาลรีดิวส์} = \frac{\text{ค่าการดูดกลืนเส้นที่ } 540 \text{ นาโนเมตร}}{\text{ความเข้ม}} \times \text{ความเข้ม}$$

(กรัมต่อลิตร)

ภาคผนวก ๔

ข้อมูลการทดลอง

ขนาดของเซลล์ตึง

ตารางที่ 18 ข้อมูลการทดลองจากการวัดเส้นผ่านศูนย์กลางของเซลล์ตึง 3 ขนาด

ขนาดของ เซลล์ตึง	เส้นผ่านศูนย์กลาง								
	(เซนติเมตร)								
S	0.335	0.370	0.395	0.395	0.380	0.370	0.365	0.380	
	0.365	0.355	0.380	0.375	0.380	0.375	0.370	0.365	
	0.380	0.380	0.380	0.355	0.365	0.370	0.390	0.375	
	0.385	0.355	0.355	0.385	0.365	0.400	0.380	0.385	
	0.345	0.375	0.370	0.345	0.380	0.380	0.355	0.380	
	0.380	0.380	0.390	0.345	0.375	0.400	0.405	0.360	
	0.380	0.400	0.390	0.365	0.370	0.375	0.375	0.390	
	0.350	0.400	0.390	0.370	0.345	0.360	0.320	0.355	
	0.340	0.365	0.400	0.385	0.385	0.390	0.380	0.365	
	0.340	0.340	0.370	0.360	0.365	0.390	0.355	0.335	
	0.320	0.365	0.350	0.360	0.350	0.365	0.355	0.370	
	0.350	0.380	0.355	0.385	0.370	0.370	0.345	0.350	
	0.395	0.365	0.340	0.335			ค่าเฉลี่ย = 0.369		

มิตอ..

ตารางที่ 18 (ต่อ)

ขนาดของ เซลล์ตึง		เลี้นผ่านศูนย์กลาง (เซนติเมตร)							
M		0.435	0.460	0.450	0.430	0.435	0.435	0.440	0.450
		0.460	0.400	0.425	0.460	0.465	0.415	0.420	0.435
		0.400	0.400	0.390	0.435	0.440	0.400	0.435	0.440
		0.415	0.445	0.400	0.380	0.455	0.410	0.400	0.475
		0.435	0.460	0.460	0.455	0.440	0.415	0.445	0.475
		0.465	0.480	0.440	0.425	0.480	0.445	0.445	0.420
		0.430	0.410	0.440	0.445	0.415	0.465	0.475	0.400
		0.420	0.450	0.425	0.440	0.445	0.435	0.410	0.405
		0.460	0.465	0.450	0.430	0.425	0.435	0.415	0.425
		0.420	0.475	0.470	0.485	0.465	0.460	0.450	0.440
		0.455	0.435	0.470	0.475	0.460	0.450	0.455	0.450
		0.445	0.415	0.480	0.435	0.455	0.450	0.465	0.460
		0.445	0.465	0.460	0.455				<u>ค่าเฉลี่ย = 0.441</u>
L		0.615	0.600	0.610	0.535	0.585	0.650	0.600	0.610
		0.570	0.515	0.605	0.515	0.590	0.530	0.560	0.565
		0.525	0.535	0.530	0.515	0.565	0.615	0.545	0.550
		0.565	0.645	0.495	0.525	0.610	0.545	0.600	0.530
		0.510	0.515	0.500	0.600	0.625	0.550	0.545	0.635
		0.615	0.605	0.595	0.585	0.575	0.565	0.645	0.525
		0.530	0.515	0.565	0.605	0.615	0.555	0.615	0.605

ตารางที่ 18 (ต่อ)

ขนาดของ เซลล์ตัวริง	เลี้ยงฝานศูนย์กลาง (เซนติเมตร)								
0.575	0.560	0.530	0.545	0.600	0.480	0.545	0.595		
0.585	0.645	0.655	0.585	0.535	0.510	0.580	0.575		
0.595	0.600	0.605	0.595	0.525	0.540	0.530	0.555		
0.615	0.605	0.545	0.555	0.610	0.570	0.535	0.510		
0.610	0.575	0.580	0.575	0.545	0.550	0.590	0.540		
0.535	0.588	0.605	0.595						<u>ค่าเฉลี่ย = 0.570</u>

รายละเอียดของแคลเซียมคาร์บอเนตที่ใช้งานวิจัย

ตารางที่ 19 รายละเอียดของแคลเซียมคาร์บอเนตเกรดระดับห้องปฏิบัติการ
และระดับอุตสาหกรรม

แคลเซียมคาร์บอเนต เกรดระดับห้องปฏิบัติการ เกรดระดับอุตสาหกรรม
(lab grade) (industrial grade)

บริษัทผู้ผลิต Fluka Assist

ราคา 370 10
(บาทต่อกิโลกรัม)

มีต่อ..

ตารางที่ 19 (ต่อ)

เกรดระดับห้องปฏิบัติการ เกรดระดับอุตสาหกรรม
(lab grade) (industrial grade)

ความบริสุทธิ์	99.00	98.21	
(เบอร์เชนต์)			
ส่วนประกอบ			
(เบอร์เชนต์)			
Cl	0.03	CO ₂	43.3
SO ₄	0.05	Ca(OH) ₂	55.0
Cd	0.005	Fe ₂ O ₃	0.2
Co	0.005	MgO	traces
Cu	0.005		
Fe	0.005		
K	0.01		
Na	0.2		
Ni	0.005		
Pb	0.005		
Zn	0.005		

ภาคผนวก ๔

สูตรการคำนวณ

ผลผลิต (yield)

$$\text{ผลผลิต (ร้อยละ)} = \frac{\text{จำนวนที่ได้ (กรัมตอลิตร)}}{\text{น้ำตาลรีดิวส์ที่ใช้ไป (กรัมตอลิตร)}} \times 100$$

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ประวัติผู้เขียน



นางสาวกรณี ลินปิสุต เกิดวันที่ 15 ตุลาคม 2512 ที่จังหวัดกรุงเทพมหานคร
สาขาวิชาการศึกษาปริญญาตรีวิทยาศาสตรบัณฑิต สาขาเทคโนโลยีทางชีวภาพ ภาควิชา
เทคโนโลยีทางอาหาร คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ในปีการศึกษา 2533
และได้เข้าศึกษาต่อในระดับบัณฑิตศึกษา หลักสูตรเทคโนโลยีทางชีวภาพ คณะวิทยาศาสตร์
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ในปี 2535

ศูนย์วิทยบรหพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย