

สำนักหอสมุด มหาวิทยาลัยบูรพา

ชลบุรี จ.เมือง ชลบุรี 20131

การผลิตเชลด์ความเข้มข้นสูงด้วยการเพาะเลี้ยงแบบกະ โดยการใช้แหล่งการ์บอนความเข้มข้นสูง



ข้อมูลที่ยมาลัยเรื่อง

๒๐๕๖  
323054

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรวิทยาศาสตร์บัณฑิต

สาขาวิชาวิทยาศาสตร์ชีวภาพ

คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยบูรพา

มิถุนายน 2556

ลิขสิทธิ์เป็นของมหาวิทยาลัยบูรพา

คณะกรรมการควบคุมวิทยานิพนธ์และคณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ ได้พิจารณา  
วิทยานิพนธ์ของ ขวัญฤทธิ์ มาลัยเรือง ฉบับนี้แล้ว เห็นสมควรรับเป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตาม  
หลักสูตรวิทยาศาสตร์มหาบัณฑิต สาขาวิชาวิทยาศาสตร์ชีวภาพ ของมหาวิทยาลัยบูรพา ได้

คณะกรรมการควบคุมวิทยานิพนธ์

  
อาจารย์ที่ปรึกษาหลัก  
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. เศรษฐวัชร พัฒนาศรี)

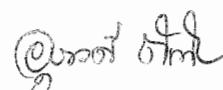
คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

  
ประธาน  
(รองศาสตราจารย์ดุวงใจ โอชัยกุล)  
  
กรรมการ  
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. เศรษฐวัชร พัฒนาศรี)

  
กรรมการ  
(ดร.กรองขันทร์ รัตนประดิษฐ์)

  
กรรมการ  
(ดร.พัชรนันท์ ออมรัตนพันธ์)

คณะกรรมการต้อนรับให้รับวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตาม  
หลักสูตรวิทยาศาสตร์มหาบัณฑิต สาขาวิชาวิทยาศาสตร์ชีวภาพ ของมหาวิทยาลัยบูรพา

  
คณะกรรมการต้อนรับ  
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.อุมาวดี ตันติวนารุสก์)  
วันที่ ๑๗ เดือน พฤษภาคม พ.ศ. ๒๕๕๖

## กิตติกรรมประกาศ

วิทยานิพนธ์ฉบับนี้สำเร็จลงได้ด้วยความกรุณาจาก ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.เศรษฐ์วชร จำสาสตร์ อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ที่กรุณาให้คำปรึกษาและแนะนำแนวทางที่ถูกต้อง ตลอดจนแก้ไขข้อบกพร่องต่าง ๆ ด้วยความละเอียดถี่ถ้วน และเอาใจใส่ด้วยดีเสมอมา ผู้วิจัยรู้สึกซาบซึ้งเป็นอย่างยิ่ง จึงขอกราบขอบพระคุณเป็นอย่างสูง ไว้ ณ โอกาสนี้

ขอขอบพระคุณ ดร.กรองจันทร์ รัตนประดิษฐ์ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.ศิริโภม ทุ่งเก้า รองศาสตราจารย์ดุวง ใจ โอซัยกุล และดร.พัชรนันท์ อัมรรัตนพันธ์ กรรมการสอนเค้าโครง วิทยานิพนธ์ และสอนปากเปล่าวิทยานิพนธ์ ที่กรุณาให้คำแนะนำในการแก้ไขวิทยานิพนธ์ฉบับนี้ ให้มีความถูกต้อง เหมาะสม และสมบูรณ์มากยิ่งขึ้น

ขอขอบพระคุณ นายอำนวย มาลัยเรือง นางจุฑาทิพย์ มาลัยเรือง และญาติพี่น้องทุกท่านที่ เคยช่วยเหลือสนับสนุนทั้งด้านกำลังใจและกำลังทรัพย์ด้วยดีตลอดมา

ขอบคุณ นายมรกต กระจาง ที่ให้คำปรึกษา และความช่วยเหลือตลอดระยะเวลาการวิจัย ร่วมถึง นางสาวชนิกานต์ เพรชajan นายชุษณะ สารจิตตาพ นางสาวจารุวรรณ ศรีเสิง และเพื่อน ๆ หลายคน ที่แะะเวียนมาให้ความช่วยเหลือ และกำลังใจในระหว่างทำการวิจัย

คุณค่าทั้งหลายที่ได้รับจากวิทยานิพนธ์ฉบับนี้ ผู้วิจัยขออภัยเป็นอย่างสุดๆ ที่เดินทาง ไม่สะดวก และบูรพาจารย์ที่เคยอบรมสั่งสอน ตลอดจนผู้มีพระคุณทุกท่าน

ขวัญใจ มาลัยเรือง

52910147: สาขาวิชา: วิทยาศาสตร์ชีวภาพ; ว.ท.ม. (วิทยาศาสตร์ชีวภาพ)

คำสำคัญ: การเพาะเลี้ยงเซลล์ความเข้มข้นสูง/ การเพาะเลี้ยงแบบคงต่อเนื่อง

ข้อมูลทั้ง มาลัยเรือง: การผลิตเซลล์ความเข้มข้นสูงด้วยการเพาะเลี้ยงแบบคงต่อเนื่อง โดยการใช้ แหล่งการบอนความเข้มข้นสูง (HIGH-CELL-DENSITY BATCH CULTIVATION USING HIGH CONCENTRATION CARBON SOURCE) คณะกรรมการควบคุมวิทยานิพนธ์: เศรษฐวัชร คำศาสตร์, Ph.D. 84 หน้า. ปี พ.ศ. 2556.

การวิจัยครั้นนี้ทำขึ้นเพื่อศึกษาการผลิตเซลล์ตันแบบ (*E. coli* และ *S. cerevisiae*) ความเข้มข้น สูง ด้วยสูตรอาหาร BPM โดยใช้โอลิโกเมอร์ของกลูโคสจากการย่อยเป็นน้ำสำปะหลัง (เดกซ์ทริน) ความเข้มข้นสูงเป็นแหล่งการบอน และการใช้เทคนิคการเพาะเลี้ยงบางอย่างเพื่อสามารถขยายขนาด นำไปใช้ในระดับอุตสาหกรรม ได้ ทำการศึกษาถักยีพของอาหารสูตร BPM โดยการใช้ เดกซ์ทรินที่ความเข้มข้นสูงถึง 100 กรัมต่อลิตร ในการเพาะเลี้ยง *E. coli* และ 60 กรัมต่อลิตร ในการ เพาะเลี้ยง *S. cerevisiae* โดยการเพาะเลี้ยงแบบงวด (Batch) ในสภาวะให้อากาศ การใช้เทคนิคการ เพาะเลี้ยงแบบหลายระยะต่อเนื่อง (Sequential Batches) ในระดับถังหมักขนาดบรรจุ 5 ลิตร พบว่า สูตรอาหาร BPM มีประสิทธิภาพสูงสำหรับการเพาะเลี้ยง โดยเฉพาะเมื่อมีการเติมยีสต์สด ยิ่งกว่านั้นยังพบว่าการใช้เดกซ์ทรินเป็นแหล่งการบอนมีประสิทธิภาพกว่าการใช้กลูโคส *E. coli* มี ค่า俈หนักเซลล์แห้งเท่ากับ 37.30, 32.20 และ 31.80 กรัมต่อลิตร ด้วยการหมักแบบสามกะต่อเนื่อง ในเวลา 36 ชั่วโมง คิดเป็นอัตราการผลิตเซลล์สูงถึง 2.88 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง อัตราการเจริญ จำเพาะเคลื่อนเท่ากับ 0.47 ต่อชั่วโมงและ อัตราการใช้น้ำตาลเฉลี่ยเท่ากับ 7.01 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ในขณะที่ *S. cerevisiae* มีค่า俈หนักเซลล์แห้งเท่ากับ 37.27, 38.23 และ 39.03 กรัมต่อลิตร ด้วยการ หมักแบบสามกะต่อเนื่องในเวลา 108 ชั่วโมง คิดเป็นอัตราการผลิตเซลล์สูงถึง 1.06 กรัมต่อลิตรต่อ ชั่วโมง อัตราการเจริญจำเพาะเคลื่อนเท่ากับ 0.26 ต่อชั่วโมงและ อัตราการใช้น้ำตาลเฉลี่ยเท่ากับ 3.32 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ซึ่งสูงเทียบเคียงได้กับการเพาะเลี้ยงแบบเติมภัณฑ์ (Fed-Batch) ทั่วไป

52910147: MAJOR: BIOLOGICAL SCIENCE; M.Sc. (BIOLOGICAL SCIENCE)

KEYWORDS: HIGH-CELL-DENSITY CULTIVATION/ SEQUENTIAL BATCH CULTIVATION

KWANRUTHAI MALAIRUANG: HIGH-CELL-DENSITY BATCH CULTIVATION USING HIGH CONCENTRATION CARBON SOURCE. ADVISORY COMMITTEE: SEATHAWAT CHAMSART, Ph.D. 84 P. 2013.

This research was to study the high-cell-density production of *E. coli* and *S. cerevisiae* with the BPM medium using glucose oligomer (dextrin) from cassava starch hydrolysis as carbon source at a high concentration and some techniques for industrial-scaleable cultivation. The potential of BPM medium (Batch Production Medium) with dextrin at a concentration of 100 g/l for *E. coli* and 60 g/l for *S. cerevisiae* was studied using aerobic batch cultivation. The use of technique sequential batches with BPM medium in a 5-L fermenter gave high efficiency for cell cultivation especially with the supplement of yeast extract. Moreover, it was found that, as carbon source, dextrin was much better than glucose. The BPM with dextrin gave *E. coli* cell concentrations of 37.30, 32.20 and 31.80 g/l with three sequential batches within 36 h. giving a high production rate of 2.88 g/l/h, specific growth rate was  $0.47 \text{ h}^{-1}$  and  $r_s$  was 7.01 g/l/h. Whereas, the cultivation gave *S. cerevisiae* cell concentration of 37.27, 38.23 and 39.03 g/l with three sequential batches within 108 h. giving a high production rate of 1.06 g/l/h, specific growth rate was  $0.26 \text{ h}^{-1}$  and  $r_s$  was 3.32 g/l/h. which was comparable with a normal fed-batch technique.

## สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย.....	๔
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	๕
สารบัญ.....	๖
สารบัญตาราง.....	๗
สารบัญภาพ.....	๘
บทที่	
1 บทนำ.....	1
ที่มาและความสำคัญ.....	1
วัตถุประสงค์การวิจัย.....	2
สมมติฐานการวิจัย.....	2
ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ.....	2
กรอบแนวคิดการวิจัย.....	3
ขอบเขตการวิจัย.....	4
2 เอกสารและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง.....	5
การเพาะเลี้ยงเชลล์ความเข้มข้นสูง.....	5
วิธีการและเทคนิคการเพาะเลี้ยงให้ได้เชลล์ความเข้มข้นสูง.....	8
แหล่งการรับอน.....	14
จุลินทรีย์ต้นแบบ.....	16
งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง.....	21
3 วิธีดำเนินการวิจัย.....	25
วัสดุอุปกรณ์.....	25
สารเคมี.....	26
สูตรอาหาร.....	26
จุลินทรีย์ที่ใช้และสภาพการเพาะเลี้ยง.....	27
วิธีการทดลอง.....	27

## สารบัญ (ต่อ)

บทที่	หน้า
4 ผลการวิจัย.....	.....
33	
ผลการศึกษาประสิทธิภาพสูตรอาหาร BPM ในการเพาะเลี้ยงจุลินทรีย์ด้วยแบบ.....	33
ผลการศึกษาประสิทธิภาพของเดกซ์ทริน ในการเพาะเลี้ยงจุลินทรีย์ด้วยแบบ.....	42
ผลการศึกษาการใช้เดกซ์ทรินความเข้มข้นสูง ที่ระดับต่าง ๆ ในการเพาะเลี้ยง จุลินทรีย์ด้วยแบบ.....	50
ผลการศึกษาเทคนิคการเพาะเลี้ยงแบบกระต่ายน่องในถังหมักขนาด 5 ลิตร.....	62
5 อภิปราย และสรุปผล.....	67
อภิปรายผล.....	67
สรุปผล.....	72
ข้อเสนอแนะ.....	73
บรรณานุกรม.....	74
ภาคผนวก .....	77
ภาคผนวก ก.....	78
ประวัติย่อของผู้วิจัย.....	84

## สารบัญตาราง

ตารางที่

หน้า

4-1 พารามิเตอร์การเจริญของ <i>E. coli</i> จากการเพาะเลี้ยงแบบกระโดยใช้เดกซ์ทรินที่ระดับความเข้มข้นแตกต่างกัน.....	53
4-2 พารามิเตอร์การเจริญของ <i>S. cerevisiae</i> จากการเพาะเลี้ยงแบบกระโดยใช้เดกซ์ทรินที่ระดับความเข้มข้นแตกต่างกัน.....	59
4-3 พารามิเตอร์การเจริญของ <i>E. coli</i> จากการเพาะเลี้ยงด้วยเทคนิคแบบกระ-ต่อเนื่อง.....	64
4-4 พารามิเตอร์การเจริญของ <i>S. cerevisiae</i> จากการเพาะเลี้ยงด้วยเทคนิคแบบกระ-ต่อเนื่อง....	66
5-1 เปรียบเทียบความสามารถในการผลิตเซลล์ความเข้มข้นสูงของจุลินทรีย์ต้นแบบ 2 ชนิด..	72

## สารบัญภาพ

ภาคที่	หน้า
1-1 กรอบแนวคิดการวิจัย.....	3
2-1 โครงสร้างโมเลกุลของเดกซ์ทริน.....	15
2-2 โครงสร้างโมเลกุลของกลูโคส.....	16
2-3 ลักษณะเซลล์ <i>E. coli</i> .....	16
2-4 ลักษณะเซลล์ <i>S. cerevisiae</i> .....	18
4-1 การเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> ด้วยสูตรอาหาร NB.....	34
4-2 การเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> ด้วยสูตรอาหาร BPM.....	34
4-3 การเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> ด้วยสูตรอาหาร BPM เติมเยื่อสต์สกัด.....	35
4-4 เปรียบเทียบผลการเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> ด้วยสูตรอาหารที่แตกต่างกัน ได้แก่ สูตรอาหาร NB, BPM และสูตรอาหาร BPM ที่เติมเยื่อสต์สกัด.....	37
4-5 การเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> ด้วยสูตรอาหาร YPD.....	38
4-6 การเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> ด้วยสูตรอาหาร BPM.....	39
4-7 การเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> ด้วยสูตรอาหาร BPM เติมเยื่อสต์สกัด.....	40
4-8 เปรียบเทียบผลการเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> ด้วยสูตรอาหารที่แตกต่างกัน ได้แก่ สูตรอาหาร YPD, BPM และสูตรอาหาร BPM ที่เติมเยื่อสต์สกัด.....	41
4-9 การเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> โดยใช้กลูโคสเป็นแหล่งคาร์บอน.....	42
4-10 การเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> โดยใช้เดกซ์ทรินเป็นแหล่งคาร์บอน.....	43
4-11 เปรียบเทียบผลการเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> โดยใช้แหล่งคาร์บอนที่แตกต่างกัน คือ กลูโคส และเดกซ์ทริน.....	44
4-12 การเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> โดยใช้กลูโคสเป็นแหล่งคาร์บอน.....	46
4-13 การเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> โดยใช้เดกซ์ทรินเป็นแหล่งคาร์บอน.....	46
4-14 เพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> โดยใช้เดกซ์ทรินร่วมกับเอนไซม์กลูโคโซไมเลสเป็นแหล่ง คาร์บอน.....	47
4-15 เปรียบเทียบผลการเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> โดยใช้แหล่งคาร์บอนที่แตกต่างกัน ได้แก่ กลูโคส เดกซ์ทริน และเดกซ์ทรินร่วมกับเอนไซม์กลูโคโซไมเลส.....	49

## สารบัญภาพ (ต่อ)

ภาพที่	หน้า
4-16 การเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> ด้วยเดกซ์ทรินความเข้มข้น 20 กรัมต่อลิตร.....	51
4-17 การเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> ด้วยเดกซ์ทรินความเข้มข้น 60 กรัมต่อลิตร.....	51
4-18 การเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> ด้วยเดกซ์ทรินความเข้มข้น 100 กรัมต่อลิตร.....	52
4-19 เปรียบเทียบการเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> ด้วยเดกซ์ทรินที่ระดับความเข้มข้นแตกต่างกัน ได้แก่ 20, 60 และ 100 กรัมต่อลิตร.....	55
4-20 การเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> ด้วยเดกซ์ทรินความเข้มข้น 20 กรัมต่อลิตร.....	57
4-21 การเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> ด้วยเดกซ์ทรินความเข้มข้น 60 กรัมต่อลิตร.....	57
4-22 การเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> ด้วยเดกซ์ทรินความเข้มข้น 100 กรัมต่อลิตร.....	58
4-23 เปรียบเทียบการเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> ด้วยเดกซ์ทรินที่ระดับความเข้มข้นแตกต่างกัน ได้แก่ 20, 60 และ 100 กรัมต่อลิตร.....	61
4-24 ผลการเพาะเลี้ยง <i>E. coli</i> ด้วยเทคนิคแบบกะ-ต่อเนื่อง 3 กะ.....	63
4-24 ผลการเพาะเลี้ยง <i>S. cerevisiae</i> ด้วยเทคนิคแบบกะ-ต่อเนื่อง 3 กะ.....	65
ก-1 สารละลายน้ำเดกซ์ทรินที่ได้จากการย่อยแบคทีเรียหลังความเข้มข้น 40 เปอร์เซ็นต์ ด้วยเอนไซม์แอลฟ่า-อะไมเกส.....	82
ก-2 สารละลายน้ำเดกซ์โคลสที่ได้จากการย่อยแบคทีเรียหลังความเข้มข้น 40 เปอร์เซ็นต์ ด้วยเอนไซม์แอลฟ่า-อะไมเกส และกลูโคอะไมเกส.....	83