



รายงานการวิจัย

เรื่อง

แนวทางการสกัดและการใช้ประโยชน์ไคโตซานจากเปลือกและหัวกุ้ง

Conversion and Utilization of Chitosan from Prawn Shell and Head

โดย

กษ๑๐

เลขที่	๑๒๓๕.๒ พ.๑๔ ๒๕๓๓
เลขที่	๐๓๐๑๒๗
ปี	๒๕ พ.ย. ๒๕๓๔

ไพรัตน์ ไสยาไศล
วรมมา ชูฤทธิ์
เสาวลักษณ์ จิตรบรรเจิดกุล

ภาควิชาอุตสาหกรรมเกษตร

คณะทรัพยากรธรรมชาติ

มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

วิทยาเขตหาดใหญ่

2534

โครงการวิจัยนี้ได้รับทุนอุดหนุนจากสำนักงานคณะกรรมการวิจัยแห่งชาติ ประเภททั่วไป ปีงบประมาณ 2532 และสำนักงบประมาณหมวดเงินอุดหนุนการวิจัยพื้นฐาน ปีงบประมาณ 2533

บทคัดย่อ

จากแนวโน้มการขยายตัวของอุตสาหกรรมการแปรรูปกุ้งในประเทศไทยที่เพิ่มขึ้น ส่งผลให้ปริมาณวัสดุจำพวกเปลือกและหัวกุ้งจำนวนมากมาขาย ก่อให้เกิดปัญหามลภาวะเป็นพิษ จึงได้มีการศึกษาหาแนวทางการเปลี่ยนจากวัสดุเหลือใช้ให้เป็นผลิตภัณฑ์ที่มีมูลค่าเพิ่มมากขึ้น ซึ่งนอกจากจะช่วยแก้ปัญหามลภาวะเป็นพิษแล้ว ยังอาจเพิ่มรายได้ให้กับผู้ประกอบการอุตสาหกรรมด้วย แนวทางการใช้ประโยชน์จากเปลือกและหัวกุ้งที่ได้รับความสนใจจากผู้ประกอบการและมีความเป็นไปได้สูง คือ การสกัดไคตินและโคไคแทนเพื่อประโยชน์ต่ออุตสาหกรรมหลายชนิด แต่เนื่องจากในประเทศไทยยังไม่มีการผลิตในระดับอุตสาหกรรม รวมทั้งมีความแตกต่างของกระบวนการผลิตและชนิดของวัตถุดิบ ส่งผลให้คุณภาพของผลิตภัณฑ์มีความแตกต่างกัน ดังนั้นการวิจัยนี้จึงมีวัตถุประสงค์เพื่อศึกษากระบวนการผลิต ไคตินและโคไคแทนจากเปลือกกุ้งที่เหมาะสม วิเคราะห์องค์ประกอบและคุณสมบัติของผลิตภัณฑ์ เปรียบเทียบกับไคตินและโคไคแทนทางการค้า และศึกษาการเปลี่ยนแปลงคุณภาพของ ไคตินและโคไคแทนระหว่างการเก็บรักษา

ผลการศึกษาวิจัย พบว่า สามารถสกัด ไคตินและโคไคแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย (*Panaeus indicus*) ได้อย่างมีประสิทธิภาพโดยการกำจัดโปรตีนในเปลือกกุ้งแห้งที่ผ่านการบดให้มีขนาด 1.4-2.0 มม. ด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น ร้อยละ 2.0 (น.น./ปริมาตร) ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง โดยใช้อัตราส่วนระหว่างเปลือกกุ้งและสารละลายต่างเท่ากับ 1 : 10 (น.น./ปริมาตร) แล้วทำการกำจัดน้ำตาลด้วยสารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้น 1.25 นอร์มอล ที่อุณหภูมิห้อง (27-30 องศาเซลเซียส) เป็นเวลา 1 ชั่วโมง โดยใช้อัตราส่วนระหว่างเปลือกกุ้งที่กำจัดโปรตีนแล้วและ สารละลายกรดต่างเท่ากับ 1 : 10 (น.น./ปริมาตร) ผลผลิต ไคตินที่มีปริมาณร้อยละ 26.84 เมื่อเทียบจากน้ำหนักเปลือกกุ้งอบแห้ง และมีลักษณะเป็นเกล็ดสีเหลืองนวล ประกอบด้วยไคตินร้อยละ 96.15 ไนโตรเจนร้อยละ 6.80 และเถ้าร้อยละ 0.18 สำหรับโคไคแทนสามารถผลิตได้จากไคตินที่สกัดได้จากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยโดยการกำจัดหมู่อะมิโดลด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น ร้อยละ 50 (น.น./น.น.) ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส อัตราส่วนระหว่างไคตินและสารละลายต่างเท่ากับ 1 : 15 (น.น./ปริมาตร) ภายใต้อุณหภูมิห้องเป็นเวลา 30 นาที โคไคแทนที่ผลิตได้มีปริมาณร้อยละ 21.04 เมื่อเทียบจากน้ำหนักเปลือกกุ้งอบแห้ง และมีลักษณะเป็นเกล็ดสีเหลืองจาง มีความมันวาว ประกอบด้วยไนโตรเจนร้อยละ 7.80 และเถ้าร้อยละ 0.29 สามารถละลายได้ดีในกรดอะซิติกเข้มข้นร้อยละ 2 และมีความหนืด 10,183 เซนติพอยส์

จากผลการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีและคุณสมบัติทางกายภาพของ ไคตินและ ไคโตซานที่ผลิตได้เปรียบเทียบกับไคตินและไคโตซานจากบริษัท Fluka ประเทศสวิสเซอร์แลนด์ พบว่าไคตินจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยมีองค์ประกอบเคมี ความชื้น ภูเขา และไนโตรเจน ในปริมาณที่ต่ำกว่า แต่มีปริมาณไคตินสูงกว่าไคตินจากบริษัท Fluka สำหรับไคโตซานจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย พบว่ามีองค์ประกอบทางเคมีใกล้เคียงหรือดีกว่า แต่สามารถละลายในสารละลายกรดอะซิติกแล้ว ให้ค่าความหนืดสูงกว่าของไคโตซานจากบริษัท Fluka จึงอาจนำไปประยุกต์ใช้ได้มากกว่า

เมื่อศึกษาการเปลี่ยนแปลงองค์ประกอบและคุณสมบัติของไคตินและไคโตซานระหว่างการเก็บรักษา ที่อุณหภูมิห้องเป็นเวลา 3 เดือน พบว่า ปริมาณความชื้นเพิ่มขึ้นอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) ในขณะที่ปริมาณไนโตรเจนในไคตินเปลี่ยนแปลงเล็กน้อย ส่วนความหนืดซึ่งใช้เป็นดัชนีบ่งชี้คุณสมบัติของไคโตซานมีค่าลดลงอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) ตลอดระยะเวลาเก็บรักษา

Abstract

Continuously increasing of prawn processing industry in Thailand produced enormous amount of wastes causing waste handling and pollution problems. Thus, producers are searching for cost-effective disposal method or viable utilization of those wastes. Conversion of waste material into valued marketable products not only increases production efficiency and profitability but also reduces waste disposal problems

Development on potential utilization of prawn head and shell into chitin and chitosan has been interested among producers. Although research has shown the possibility in production of chitin and chitosan, there is no chitin/chitosan production industry in Thailand, probably due to a lot of variation in production method and source of raw material. Therefore, this research work was aimed to produce chitin and chitosan from prawn shell and examine both chemical and physical properties and storage stability of the products.

The results showed that Banana prawn shell (Penaeus indicus) could be used for chitin production by extracting the dried shell ground to 1.4-2.0 mm. particle size with 2.0% NaOH (w/v) at 100 °C for 1 h with a solids to alkali solution ratio of 1 : 10 (w/v), further demineralization with 1.25 N HCl at ambient temperature for 1 h with a solids to acid solution ratio of 1 : 10 (w/v). The yield was 26.84% (dry basis). The chitin was white-yellow flakes and contained 96.15% chitin, 6.80% nitrogen and 0.18% ash. To produce chitosan, chitin was deacetylated properly with 50% NaOH (w/w) at 100 °C with a ratio of solids to alkali solution 1 : 15 (w/v) under vacuum for 30 min. The obtained chitosan was 21.04% yield based on

dried shell and characterized with shiny pale-yellow flakes and represented 7.80% nitrogen and 0.29% ash. It could be smoothly dissolved in 2% acetic acid and had a viscosity of 10,183 cps.

Chemical analysis showed that chitin from Banana prawn shell contained moisture, ash and nitrogen lower than those in chitin from "Fluka". But higher chitin content and solubility were found in chitin from Banana prawn shell. Although the chemical compositions of chitosan from Banana prawn shell were comparable to those in chitosan from "Fluka", the solution of chitosan from Banana prawn shell in acetic acid achieved superior viscosity to solution of chitosan from "Fluka".

Storage stability studies showed that there were some changes in composition and property of chitin and chitosan during storage for 3 months at ambient temperature. The moisture content of both samples was significantly increased ($p < 0.05$) whereas the nitrogen content of chitin was slightly decreased. Viscosity used as an indicator of chitosan property showed a significant decrease ($p < 0.05$) during storage.

สารบัญ

	หน้า
สารบัญตาราง	ก
สารบัญการรูป	ข
บทนำ	1
การตรวจเอกสาร	3
ลักษณะ โครงสร้างของ ไคตินและ ไคโตแซน	3
คุณสมบัติของ ไคตินและ ไคโตแซน	4
การผลิต ไคตินและ ไคโตแซนทางเคมี	4
แหล่งวัตถุดิบ	4
การเตรียมวัตถุดิบ	7
การกำจัด โปรตีน	7
การกำจัดแร่ธาตุ	11
การฟอกสี	13
การกำจัดหมู่อะมิโน	13
ปัจจัยที่มีผลต่อคุณสมบัติของ ไคโตแซน	15
การผลิตไคตินและ ไคโตแซนทางชีวภาพ	20
จุลินทรีย์และการเลี้ยงจุลินทรีย์ที่เป็นแหล่งของ ไคโตแซน	20
การสกัด ไคโตแซนจากจุลินทรีย์	21
การใช้ประโยชน์ไคตินและ ไคโตแซน	21
ด้านการเกษตร	22
ด้านการแพทย์และเภสัชวิทยา	22
ด้านอุตสาหกรรมอาหาร	22
ด้านเทคโนโลยีชีวภาพ	26
ด้านอื่น ๆ	27

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
วัตถุประสงค์ อุปกรณ์และวิธีการ	29
ผลและวิจารณ์	34
สรุปและข้อเสนอแนะ	55
เอกสารอ้างอิง	56
ภาคผนวก ผลการวิเคราะห์ทางสถิติ	65

สารบัญตาราง

ตารางที่		หน้า
1	ปริมาณ ไคติน ในสัตว์และรยางค์ชนิด	5
2	ปริมาณ ไคตินและ โปรตีน ในเปลือกของสัตว์จำพวกปูและกุ้งบางชนิด	8
3	ผลของขนาดเปลือกกุ้งต่อคุณสมบัติของ ไคโตแซน	16
4	ผลของการกำจัดแร่ธาตุต่อความหนืดของ ไคโตแซน	17
5	องค์ประกอบทางเคมีของเปลือกกุ้งแช่บ๊วย	35
6	ประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย	37
7	ปริมาณ ถ้ำไน ไคตินจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย	38
8	ปริมาณ ไคติน ใน ไคตินจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย	39
9	ค่าความหนืดของสารละลาย ไคโตแซนที่ผลิตภายใต้สภาวะที่แตกต่างกัน	43
10	องค์ประกอบทางเคมีและคุณสมบัติทางกายภาพของ ไคติน	45
11	องค์ประกอบทางเคมีและคุณสมบัติทางกายภาพของ ไคโตแซน	48
12	ปริมาณแร่ธาตุบางชนิด ในเปลือกกุ้ง ไคตินและ ไคโตแซนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย	50
13	ปริมาณความชื้นและ ไนโตรเจนของ ไคตินจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยในระหว่างการเก็บรักษา	51
14	ปริมาณความชื้นและค่าความหนืดของ ไคโตแซนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยในระหว่างการเก็บรักษา	53

บทนิยาม

อุตสาหกรรมสัตว์น้ำแช่เยือกแข็งของไทย มีแนวโน้มเพิ่มขึ้นเรื่อย ๆ โดยเฉพาะอย่างยิ่งผลิตภัณฑ์กุ้งแช่เยือกแข็ง ซึ่งมีการผลิตเพื่อการส่งออกหลายรูปแบบด้วยกัน คือ กุ้งเค็ดหัว ตัดเปลือก ตัดหาง, กุ้งเค็ดหัวปอกเปลือก ตัดหาง, กุ้งเค็ดหัวปอกเปลือก ตัดหาง ผ่าหลัง, กุ้งเค็ดหัวปอกเปลือก ปอกหาง และกุ้งเค็ดหัว ปอกเปลือก ปอกหาง ผ่าหลัง ปริมาณที่ส่งออกในปี 2533 คิดเป็นปริมาณ 77,600 ตัน มีมูลค่าถึง 17,878 ล้านบาท

ในการแปรรูปกุ้งดังกล่าวจะก่อให้เกิดวัสดุเหลือใช้ที่สำคัญได้แก่ หัว เปลือก ส่วนของหางและท้อง ที่ไม่ได้ใช้ประโยชน์จำนวนมากคิดเป็นร้อยละ 40-80 ของน้ำหนักกุ้งสด ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับชนิดและขนาดของกุ้ง, กรรมวิธีในการผลิต และชนิดของผลิตภัณฑ์ เพราะฉะนั้นในปี 2533 พบว่ามีปริมาณของเปลือกและหัวกุ้งที่ไม่ได้ใช้ประโยชน์อยู่สูงถึงกว่า 46,560 ตัน เมื่อนำวัสดุเหลือใช้เหล่านี้มาตากแห้งจะให้ผลผลิตร้อยละ 85-90 ของน้ำหนักแห้ง และพบองค์ประกอบหลักที่สำคัญ คือ โปรตีน ไขมัน และแคลเซียมคาร์บอเนต (Heinrich, 1981 ; Narkviroj, 1987)

ดังนั้นจึงมีการศึกษาวิธีการนำวัสดุเหลือใช้จากการแปรรูปกุ้งไปใช้ให้เกิดประโยชน์และเพิ่มมูลค่าวัสดุเหลือใช้เหล่านี้เช่น ใช้เป็นอาหารสัตว์ (Oke, et al., 1978; Austin, et al. 1981) ใช้เป็นปุ๋ย (Ismail and Madhavan, 1970) ใช้ผลิตเปปไทด์ (Stephens, et al., 1976; Suryanarayana Rao, et al., 1980; Narkviroj, 1987) ใช้ผลิตข้าวเกรียบ (Burkholder, et al. 1966; Narkviroj, 1987) ใช้ผลิตไส้กรอก (Meyers, 1987) ใช้ผลิตโปรตีนเซลล์เดียว (Carroad and Tom, 1978; Revah-Moiseev and Carroad, 1981; Cosio, et al., 1982)

ส่วนการใช้ประโยชน์ที่ได้รับความสนใจจากผู้ประกอบการอุตสาหกรรมแปรรูปสัตว์น้ำในปัจจุบันมีอีกแนวทางหนึ่งคือ การผลิตโคตินและโคโตแทน ทั้งนี้เนื่องจากมีความเป็นไปได้สูงและเป็นการเพิ่มรายได้ให้กับผู้ประกอบการอีกทางหนึ่ง แต่เนื่องจากข้อมูลเกี่ยวกับโคตินและโคโตแทนในประเทศไทยมีอยู่น้อย รวมทั้งกระบวนการผลิตในทางอุตสาหกรรมและชนิดของวัตถุดิบแตกต่างกันมากมายส่งผลต่อคุณภาพของโคตินและโคโตแทนที่แตกต่างกัน ดังนั้นจึงควรมีการศึกษาถึงรายละเอียดในการผลิตสารทั้งสองชนิดให้เหมาะสมกับวัตถุดิบในท้องถิ่น เพื่อให้การผลิตเป็นไปอย่างมีประสิทธิภาพตลอดจนหาแนวทางการนำไปประยุกต์ใช้ในอุตสาหกรรมได้อย่างเหมาะสม

วัตถุประสงค์ของโครงการ

1. ศึกษากรรมวิธีที่เหมาะสมในการสกัด โคตินและ โค โดแทนจากเปลือกกุ้ง
2. ทดสอบคุณภาพและคุณสมบัติของผลิตภัณฑ์ที่ได้
3. ศึกษาการเปลี่ยนแปลงคุณสมบัติของ โคตินและ โค โดแทนในระหว่างการเก็บรักษา

ขอบเขตของการวิจัย

ทำการศึกษาการสกัด โคตินและ โค โดแทนจากเปลือกกุ้งแช่แข็ง (Panaeus indicus) จากโรงงานแปรรูปกุ้ง (บริษัทห้องเย็น โสคติวัฒน์ จำกัด อ.หาดใหญ่ จ.สงขลา) ในห้องปฏิบัติการ ภาควิชาอุตสาหกรรมเกษตร คณะวิทยาศาสตร์ธรรมชาติ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ หาดใหญ่

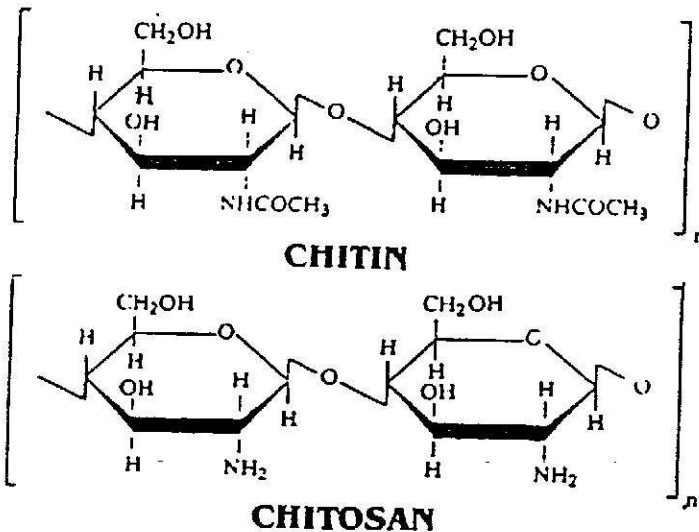
ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับจากการวิจัย

1. สามารถผลิต โคตินและ โค โดแทนจากเปลือกกุ้งได้อย่างมีประสิทธิภาพ
2. ทำให้ได้แนวทางในการนำวัสดุเหลือใช้จากอุตสาหกรรมสัตว์น้ำมาใช้ประโยชน์ ลดปัญหามลภาวะ และเพิ่มรายได้ให้กับผู้ประกอบการอุตสาหกรรม
3. สามารถนำเอาผลิตภัณฑ์ที่ได้กลับมาใช้ประโยชน์ในอุตสาหกรรมหลายชนิด

การตรวจเอกสาร

ลักษณะโครงสร้างของ ไคตินและ ไคโตแซน

ไคตินเป็นพอลิเมอร์ของกลูโคส ซึ่งเชื่อมต่อกันโดยพันธะไกลโคซิดิก (glycosidic) ชนิด B-1,4 เกิดเป็นโครงสร้างของโมเลกุลที่มีลักษณะเป็นเส้นตรงยาวเช่นเดียวกับเซลลูโลส แต่ตำแหน่งของคาร์บอนตัวที่ 2 จับกับกลุ่มอะซิติกเอมีน ($-NHCOCH_3$) ดังนั้นไคตินจึงเป็นพอลิเมอร์ของ N-acetyl-2-amino-2-deoxy-B-D-glucopyranose หรือ N-acetyl-glucosamine (Conrad, 1965) (รูปที่ 1)



รูปที่ 1 โครงสร้างทางเคมีของ ไคตินและ ไคโตแซน

ที่มา : Conrad (1965)

ส่วนไคโตแซนเป็นอนุพันธ์ของไคตินที่เกิดจากการแยกหมู่อะซิติก (deacetylation) ออกจากไคตินเกิดเป็นหมู่เอมีนอิสระที่สามารถรับโปรตอนและทำให้พอลิเมอร์ที่ได้มีประจุรวมเป็นบวก ด้วยเหตุนี้ไคโตแซนจึงมีคุณสมบัติที่ละลายได้ในสารละลายหลายชนิดซึ่งมีพีเอชในช่วงที่เป็นกรดต่ำกว่า 5.5 (Filar and Wirick, 1978) และทำให้การใช้ประโยชน์ของไคโตแซนสูงกว่าไคติน

คุณสมบัติของ ไคตินและ ไคโตแซน

ไคตินบริสุทธิ์มีสีขาว ไม่ละลายน้ำ กรดอ่อน ต่างอ่อน ต่างแก่ และตัวทำละลายอินทรีย์ส่วนใหญ่ แต่ละลายในกรดฟอร์มิกบริสุทธิ์ สารละลายไฮโปคลอไรต์และกรดแรม์แซมตัน (Conrad, 1965) นอกจากนี้ยังพบว่าสารละลาย N,N-dimethylacetamide (DMAC)-5% LiCl และ N-methyl-2-pyrrolidone (NMP)-5% LiCl สามารถละลายไคตินโดยไม่มีผลทำลายโครงสร้างของไคติน (Rutherford and Austin, 1978)

ไคโตแซนจึงสามารถละลายได้ในสารละลายหลายชนิด ได้แก่ สารละลายกรดอินทรีย์เจือจาง เช่น กรดฟอร์มิก กรดอะซิติก กรดโพโรนิโอนิก กรดออกซาลิก กรดมาโลนิค กรดซัคซินิก กรดอะดีนิก กรดแลกติก กรดไพรูวิก กรดมาลิก กรดทาร์ทาริก และกรดซิตริก นอกจากนี้สามารถละลายในกรดไนตริก กรดไฮโดรคลอริกเจือจางและกรดเปอร์คลอริก และละลายได้เล็กน้อยในกรดฟอสฟอริก แต่ไม่ละลายในกรดซัลฟูริก ไคโตแซนไม่ละลายน้ำ แต่สามารถละลายได้ในรูปเกลือของกรดหลายชนิด ยกเว้นเกลือซัลเฟตและเกลือซัลไฟท์ ไคโตแซนไม่ละลายในตัวทำละลายอินทรีย์ทั่วไป แต่ละลายในสารพอลิออลที่มีสภาพเป็นกรด เช่น ละลายในส่วนผสมระหว่างกลีเซอรอลและน้ำ (3 : 1) ที่มีกรดอะซิติกแซมตันร้อยละ 1.0 (Filar and Wirick, 1978; Kienzle-Sterzer, *et al.*, 1982; Anonymous, 1989)

คุณสมบัติอีกประการหนึ่งของสารละลายไคโตแซนคือ ความหนืดซึ่งจะมีค่ามากหรือน้อยขึ้นอยู่กับปัจจัยหลายประการ เช่น น้ำหนักและโครงสร้างของโมเลกุล อัตราส่วนความเข้มข้นระหว่างไคโตแซนและกรด เป็นต้น (Anonymous, 1989)

การผลิตไคตินและไคโตแซนทางเคมี

แหล่งวัตถุดิบ

ไคตินเป็นส่วนประกอบที่สำคัญของเปลือกนอกและกระดูกของสัตว์ไม่มีกระดูกสันหลัง โดยเฉพาะในสัตว์ขาปล้องซึ่งมีไคตินเป็นองค์ประกอบในส่วนเคลือบผิว (cuticle) ถึงร้อยละ 80 (Jeuinaux, 1978) และเป็นองค์ประกอบที่สำคัญของผนังเซลล์ของรา (Ruiz-Herrera, 1978) และอาจพบร่วมกับเซลล์ูโลสในผนังเซลล์ของพืช (Knorr, 1984) ปริมาณไคตินจะแตกต่างกันไปตามชนิดของสิ่งมีชีวิต (ตารางที่ 1)

ตารางที่ 1 ปริมาณไคตินในสัตว์และรยางค์ชนิด

Type	Chitin Content (%)	Type	Chitin Content (%)
Crustacea		Molluscan Organs	
Cancer (crab)	72.1 ^c	Clam shell	6.1
Carcinus (crab)	0.4-3.3 ^a	Oyster shell	3.6
	8.29 ^b	Squid, skeletal pen	41.0
	64.2 ^c	Krill, deproteinized shell	40.2 ₋ 5.2
		Insects	
Paralithodes (King crab)	35 ^b	May beetle	16 ^b
Callinectes (blue crab)	14 ^a	Diptera (true fly)	54.8 ^c
Pleuroncodes (red crab)	1.3-1.8 ^b	Pieris (sulfur butterfly)	60 ^c
Crangon (shrimp)	5.8 ^b	Grasshopper	2-4 ^a
	69.1 ^c		20 ^c
Alaskan shrimp	28 ^d	Bombyx (silkworm)	44.2 ^c
Nephrops (lobster)	69.8 ^c	Calleria (Wax worm)	33.7 ^c
	6.7 ^b		
Homarus (lobster)	60.8-77.0 ^c		
Lepas (barnacles)	58.3 ^c		

ตารางที่ 1 (ต่อ)

Type	Chitin Content (%)	Type	Chitin Content (%)
Insects (continued)		Fungi	
Periplaneta (cockroach)	2.0 ^c	<u>Aspergillus niger</u>	42.0 ^a
Platella (cockroach)	18.4 ^c	<u>Penicillium notatum</u>	18.5 ^a
	10 ^b	<u>Penicillium chrysogenum</u>	20.1 ^a
	35 ^c	<u>Saccharomyces cerevisiae</u> (baker's yeast)	2.9 ^a
Colcoptera (beetle)	5-15 ^b		
	27-35 ^c	<u>Mucor rouxii</u>	44.5
Tenebrio (beetle)	2.1 ^a	<u>Lactarius vellereus</u>	19.0
	4.9 ^b	(mushroom)	
	31.3 ^c		

^a Wet body weight

^b Dry body weight

^c Organic weight of cuticle

^d Total dry weight of cuticle

^e Dry weight of the cell wall

ที่มา : Knorr (1984)

วัตถุดิบที่นิยมใช้ในการผลิตไคตินและไคโตแซนในทางอุตสาหกรรม คือ เปลือกของสัตว์จำพวกกุ้ง (crustacean) เช่น กุ้ง ปู กุ้ง และเคย ปริมาณไคตินที่พบแตกต่างกันตามชนิดของวัตถุดิบเมื่อเทียบจากน้ำหนักแห้ง Anderson และคณะ (1978) พบว่าวัสดุเหลือใช้จากเลี้ยง

โคติน ร้อยละ 24 ส่วน Ashford และคณะ (1977) รายงานว่ามีโคตินในเศษกึ่งและปุ๋ยในช่วง ร้อยละ 14-27 และ 13-15 ตามลำดับ นอกจากนี้ No และคณะ (1989) พบว่ามีโคตินใน เปลือกกึ่งร้อยละ 23.5

นอกจากโคตินแล้วเปลือกของสัตว์จำพวกกึ่งยังประกอบด้วยองค์ประกอบที่สำคัญ 2 ชนิด คือ โปรตีนและแคลเซียมคาร์บอเนต (Green and Kramer, 1979) โปรตีนนั้นเป็นองค์ประกอบที่ก่อให้เกิดการเน่าเสียของเปลือกกึ่งสดอันเป็นผลจากจุลินทรีย์และเอนไซม์จากการเปลี่ยนแปลงโครงสร้างของโปรตีนจากสาเหตุดังกล่าวมีผลให้สูญเสียคุณสมบัติการตกตะกอนของโปรตีนที่จุดไอโซอิเล็กทริก นอกจากนี้ยังมีผลต่อการสูญเสียหมู่เอมีน (Deamination) ในโคตินทำให้โคโตแทนที่ได้มีโมเลกุลเล็กลงและสูญเสียคุณสมบัติการละลาย เพื่อป้องกันปัญหาดังกล่าวจึงควรปฏิบัติดังนี้คือ

1. โรงงานผลิตโคตินและโคโตแทนควรตั้งอยู่ใกล้แหล่งวัตถุดิบ
2. รักษาคุณภาพของวัตถุดิบโดยการกำหนัหรือแช่เยือกแข็ง การแช่วัตถุดิบที่ผ่านการบดในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เจือจางสามารถป้องกันการเน่าเสียและยืดอายุการเก็บ ส่วนการกำจัดโปรตีนออกจากส่วนเปลือกที่เหลือในปริมาณต่ำสามารถป้องกันการเน่าเสียได้ (Green and Kramer, 1979)

การเตรียมวัตถุดิบ

โคตินอาจสกัดจากเปลือกกึ่งสด (Madhavan and Ramachandrannair, 1974) หรือเปลือกกึ่งที่ผ่านการตากแห้งและบด แต่วัตถุดิบที่นำมาใช้ควรผ่านการทำความสะอาดเพื่อกำจัดสิ่งสกปรกต่าง ๆ ที่ปะปนมา Bough และคณะ (1978) ได้เตรียมเปลือกกึ่งสำหรับผลิตโคโตแทนโดยอบแห้งที่อุณหภูมิ 103 องศาเซลเซียส เวลา 20 ชั่วโมง แล้วบดให้มีขนาด 1.0 มม. ส่วน No และคณะ (1989) ทำความสะอาดวัตถุดิบด้วยน้ำร้อนแล้วกำหนัที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส เวลา 24 ชั่วโมง แล้วบดให้มีขนาด 0.5-2.0 มม.

การกำจัดโปรตีน (Deproteinization)

โคตินมักอยู่ร่วมกับโปรตีนโดยการจับกันอย่างหลวม ๆ เช่น พันธะไฮโดรเจนหรือจับกันด้วยพันธะโคเวเลนต์ โดยกลูโคซามีนในโคตินจับกับหมู่แอสพาทิล และหมู่ซิสติลของโปรตีน (Conrad, 1965) เกิดเป็นสารประกอบไกลโคโปรตีน (Austin, et al., 1981) อัตรา

ส่วนระหว่างไคตินและโปรตีนแตกต่างกันขึ้นอยู่กับชนิดของวัตถุดิบไปตั้งแต่ 1 : 1 ถึง 20 : 1 ปริมาณไคตินและโปรตีนในเปลือกของสัตว์จำพวกกุ้ง แสดงในตารางที่ 2 เนื่องจากความแตกต่างของโครงสร้างและองค์ประกอบเป็นเหตุให้ความยากง่ายต่อการกำจัดโปรตีนแตกต่างกันออกไป

ตารางที่ 2 ปริมาณไคตินและโปรตีนในเปลือกของสัตว์จำพวกกุ้งและกุ้งบางชนิด (ร้อยละของน้ำหนักแห้ง)

Organism	Chitin	Total protein	Co-valently bound protein	Ratio of chitin to bound protein
Blue crab	14.9	16.4	5.3	2.8 to 1
Stone crab	18.1	15.4	5.7	3.2 to 1
Red crab	27.6	12.3	3.1	9.0 to 1
Brine shrimp	27.2	34.9	16.0	1.7 to 1
Horseshoe crab	26.4	73.4	27.9	0.9 to 1

ที่มา : Austin และคณะ (1981)

การกำจัดโปรตีนอาจกระทำก่อนหรือหลังการกำจัดแร่ธาตุ ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับวัตถุประสงค์และผลพลอยได้ ถ้าต้องการโปรตีนเพื่อนำไปใช้ประโยชน์ต่อไป ก็ควรกำจัดโปรตีนก่อนเพื่อป้องกันการปนเปื้อนจากสารละลายในการกำจัดแร่ธาตุ และสามารถควบคุมปริมาณค่าในวัตถุดิบได้อย่างแน่นอน คุณภาพโปรตีนที่ได้จึงสูงสุดทั้งด้านปริมาณและคุณภาพ

การแช่เปลือกของสัตว์จำพวกกุ้งด้วยสารละลายฟอร์มิกในฟอสเฟตบัฟเฟอร์ที่เป็นกลางและทำให้มีตัวด้วย disodium EDTA เป็นเวลา 12 ชั่วโมง ที่อุณหภูมิห้อง สามารถกำจัดโปรตีนที่จับอยู่กับเกลือและโปรตีนที่จับกับไคตินอย่างหลวม ๆ นอกจากนี้อาจใช้น้ำอุ่นหรือสารละลายโซเดียมซิลิเฟตเข้มข้น 0.15 นอร์มอล (Austin, *et al.*, 1981)

การกำจัดโปรตีนที่จับไคตินด้วยพันธะไฮโดรเจนนั้นอาจทำได้โดยใช้สารละลายยูเรียเข้มข้น 7 โมลาร์ ส่วนการกำจัดโปรตีนที่จับกับไคตินด้วยพันธะโคเวเลนต์บางส่วนอาจทำได้โดย

การใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ที่มีความเข้มข้นต่างกันตามลำดับขั้นตอน คือ สารละลายเข้มข้น 0.01 นอร์มอล อุณหภูมิ 20 องศาเซลเซียส เวลา 6 ชั่วโมง สารละลายเข้มข้น 1 นอร์มอล อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เวลา 5 ชั่วโมง และสารละลายเข้มข้น 1 นอร์มอล อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เวลา 48 ชั่วโมง (Austin, *et al.*, 1981) ปกตินิยมใช้สารละลายต่างที่อุณหภูมิเหมาะสมเพื่อละลายโปรตีนให้อยู่ในรูปโซเดียมโปรตีนเนท แต่ยังคงมีโปรตีนเหลืออยู่ แม้จะใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นและอุณหภูมิสูงสักเพียงไร

Hackman (1954) นำเปลือกกุ้งก้ามกรามที่กำจัดแร่ธาตุแล้ว แช่ในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น 1 นอร์มอล ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 12 ชั่วโมง โดยมีการคนเป็นครั้งคราว กระทำขั้นตอนดังกล่าวซ้ำ 4 ครั้งหรือมากกว่า ล้างให้เป็นกลางด้วยน้ำ แล้วล้างโคตินด้วยแอลกอฮอล์และอีเทอร์แล้วทำแห้ง ปริมาณผลผลิตที่ได้คือ ร้อยละ 17 ผลิตภัณฑ์ประกอบด้วย ไนโตรเจน ร้อยละ 6.8 และไม่มีเถ้า

Horowitz และคณะ (1957) แช่เปลือกกุ้งก้ามกรามซึ่งผ่านการกำจัดแร่ธาตุแล้ว ในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 10 เป็นเวลา 2.5 ชั่วโมง เหนืองไอน้ำ ล้างด้วยน้ำ แอลกอฮอล์และอีเทอร์ แล้วทำแห้งโดยลดความดัน ปริมาณผลผลิตที่ได้เท่ากับร้อยละ 60-70 เมื่อเทียบกับเปลือกที่ผ่านการกำจัดแร่ธาตุแล้ว โดยมีปริมาณไนโตรเจนในผลิตภัณฑ์เท่ากับร้อยละ 6.95

Kamasastri และ Prabhu (1961) ได้กำจัดโปรตีนในเปลือกกุ้งที่ผ่านการฟอกสีและกำจัดแร่ธาตุแล้ว โดยการกลั่นไหลกลับ (reflux) ด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 5 เป็นเวลา 2 ชั่วโมง

Whistler และ BeMiller (1962) แช่เปลือกกุ้งก้ามกรามบดแห้ง (อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส ด้วยตู้อบสูญากาศ) ในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 10 ในสภาพปราศจากอากาศ เป็นเวลา 3 วัน ที่อุณหภูมิห้อง โดยเปลี่ยนสารละลายต่างทุกวัน ล้างส่วนที่กำจัดโปรตีนแล้วให้เป็นกลาง ฟอกสีแล้วทำแห้งก่อนการกำจัดแร่ธาตุ

Takeda และ Katsuura (1964) ใช้เอนไซม์บางชนิด ที่มีคุณสมบัติย่อยโปรตีนเพื่อกำจัดโปรตีนในเปลือกกุ้งที่ผ่านการกำจัดแร่ธาตุแล้ว เช่น เอนไซม์โปรตีนเนสจากปลาทูนากี สภาวะพีเอช 8.5 อุณหภูมิ 37.5 องศาเซลเซียส เอนไซม์ปาเปนที่สภาวะ พีเอช 5.5-6.0 อุณหภูมิ 37.5 องศาเซลเซียส หรือเอนไซม์โปรตีนเนสจากแบคทีเรียที่สภาวะพีเอช 7.0 อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส โดยใช้ระยะเวลา 6 ชั่วโมง หรือมากกว่า เอนไซม์ทั้งสามชนิดให้ประสิทธิ-

ภาพการกำจัด ไพรติน ไกล่เคียงกัน ผลผลิตที่โคตินมีปริมาณ ไพรตินเหลือร้อยละ 5

Broussignac (1968) พบว่าการผลิตโคตินสามารถกระทำโดยกำจัด ไพรตินในเปลือกที่กำจัดแล้วด้วยเอนไซม์ เช่น ปาเปน เพปซิน ทริปซิน เพื่อป้องกันการสูญเสียขมอะซิดิล แต่ถ้าต้องการผลิตโคโคแทน การกำจัด ไพรตินจะกระทำโดยแช่เปลือกที่กำจัดแล้วในสารละลายไซโตซิมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 5.0 ที่อุณหภูมิ 90 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 40 นาที แล้วล้างให้เป็นกลาง

Madhavan และ Ramachandrannair (1974) ได้กำจัด ไพรตินในเปลือกกึ่งสดโดยต้มเปลือกกึ่งในสารละลายไซโตซิมไฮดรอกไซด์เข้มข้น ร้อยละ 0.5 อัตราส่วน 2 : 3 (น.น./น.น.) เป็นเวลา 30 นาที แล้วต้มในสารละลายไซโตซิมไฮดรอกไซด์เข้มข้น ร้อยละ 3 จำนวน 2 ครั้ง

Moorjani และคณะ (1975) กำจัด ไพรตินในวัสดุเหลือทิ้งของกึ่ง (Penaeus indicus หรือ Metapenaeus dobsoni) ซึ่งผ่านการกำจัดแล้ว โดยแช่ในสารละลายไซโตซิมไฮดรอกไซด์เข้มข้น ร้อยละ 5 (อัตราส่วน 1 : 1) ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส นาน 30 นาที ได้โคตินแห้ง 4 กก. จากน้ำหนักสด 100 กก.

Anderson และคณะ (1978) กำจัด ไพรตินจากเศษโดยใช้สารละลายไซโตซิมไฮดรอกไซด์เข้มข้น ร้อยละ 3.5 อัตราส่วน 1 : 10 อุณหภูมิ 90-95 องศาเซลเซียส เวลา 2 ชั่วโมง

Bough และคณะ (1978) ได้กำจัด ไพรตินในเปลือกกึ่งแห้งโดยใช้สารละลายไซโตซิมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 3 (น.น./ปริมาตร) อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เวลา 1 ชั่วโมง

Wu และ Bough (1978) ได้กำจัด ไพรตินจากเปลือกกึ่งที่ผ่านการกำจัดแล้วด้วยสารละลายไซโตซิมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 1 อุณหภูมิ 65 องศาเซลเซียส เวลา 1 ชั่วโมง

No และคณะ (1989) ได้กำจัด ไพรตินในเปลือกกึ่งที่ผ่านการกำจัดแล้วด้วยสารละลายไซโตซิมไฮดรอกไซด์เข้มข้น ร้อยละ 3.5 (น.น./น.น.) อัตราส่วน 1 : 10 (น.น./ปริมาตร) อุณหภูมิ 65 องศาเซลเซียส เวลา 2 ชั่วโมง และได้ตกตะกอนไพรตินจากการสกัดโคตินด้วยกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้น 1 นอร์มอล จนได้พีเอช 4.5 ตั้งทิ้งไว้ 3 ชั่วโมง ที่อุณหภูมิห้อง แล้วเหวี่ยงด้วยแรง 16,300 g เป็นเวลา 15 นาที แล้วกั้นที่ 50 องศาเซล-

เชียส เวลา 8 ชั่วโมง พบว่ามีปริมาณโปรตีนร้อยละ 34.1 แก้วร้อยละ 12.8

โปรตีนที่ละลายในสารละลายต่างสามารถนำกลับมาใช้ประโยชน์และลดปัญหามลภาวะจากน้ำทิ้งโดยปรับพีเอชให้ถึงจุดไอโซอิเล็กทริก ด้วยกรดไฮโดรคลอริก เจือจางจนได้พีเอชประมาณ 4.0 (Green and Kramer, 1979)

Johnson และ Peniston (1982) ได้ปรับพีเอชสารละลายที่เหลือจากการกำจัดโปรตีนจากเศษกุ้งและปูในการสกัดไคตินให้มีค่าเท่ากับ 4.5 ด้วยกรดไฮโดรคลอริกหรือกรดซิลฟูริก หลังจากนั้นนำโปรตีนที่ได้ไปล้างแล้วทำแห้ง พบว่ามีปริมาณโปรตีน ร้อยละ 90 แก้วร้อยละ 5 โปรตีนที่ได้ประกอบด้วยกรดอะมิโนหลายชนิดคล้ายกับเคซีน ยกเว้นซิสตีนและเมทไธโอนีน เมื่อทดลองเลี้ยงหนูและมิงค์พบว่าให้คุณค่าทางโภชนาการที่ดีเมื่อมีการเติมเมทไธโอนีน

การกำจัดแร่ธาตุ (Deminerlization)

โดยทั่วไปเปลือกของสัตว์จำพวกกุ้งมีแร่ธาตุ ร้อยละ 30-50 ขึ้นอยู่กับชนิดและปัจจัยอื่น แคลเซียมคาร์บอเนตเป็นองค์ประกอบหลักของสารอินทรีย์ในเปลือก แต่อาจมีแคลเซียมฟอสเฟตในปริมาณ ร้อยละ 8-10 ของปริมาณสารอินทรีย์ทั้งหมด (Johnson and Peniston, 1982)

การกำจัดแร่ธาตุอาจจะทำก่อนหรือหลังการกำจัดโปรตีน ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับวัตถุประสงค์และผลพลอยได้ การกำจัดแร่ธาตุส่วนใหญ่นิยมใช้กรดเจือจาง เช่น กรดไฮโดรคลอริกและกรดซิลฟูริก ซึ่งจะละลายแคลเซียมคาร์บอเนตให้อยู่ในรูปแคลเซียมคลอไรด์ และเหลือไคตินเชิงไม่ละลาย ปริมาณกรดและสภาวะต่าง ๆ ในการกำจัดแร่ธาตุขึ้นอยู่กับชนิดของวัตถุดิบและปัจจัยอื่น ๆ แต่การกำจัดแร่ธาตุที่ดีควรใช้กรดที่มีความเข้มข้นต่ำและเวลาที่เหมาะสมพร้อมทั้งมีการคนอย่างสม่ำเสมอ Johnson และ Peniston (1982) รายงานว่า การกำจัดแร่ธาตุที่ไม่เหมาะสมและการล้างกรดซึ่งใช้ในการกำจัดแร่ธาตุที่ไม่สมบูรณ์อาจมีผลต่อโครงสร้างของไคติน

Hackman (1954) นำเปลือกกุ้งก้ามกรามแห้งปริมาณ 220 กรัม แช่ในสารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้น 2 นอร์มอล ปริมาตร 21 ลิตร ที่อุณหภูมิห้อง เป็นเวลา 5 ชั่วโมง ล้างและทำแห้ง แล้วบดให้ละเอียด นำส่วนที่ละเอียดปริมาณ 91 กรัม แช่ในกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้น 2 นอร์มอล ปริมาตร 500 มล. ที่อุณหภูมิ 0 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 2 วัน โดยเขย่าเป็นครั้งคราว

Horowitz และคณะ (1957) นำเปลือกกุ้งก้ามกรามซึ่งผ่านการกำจัดแคลเซียมคาร์บอเนตด้วยวิธีของ Hackman (1954) ปริมาณ 10 กรัม เขย่าในกรดฟอร์มิกเข้มข้นร้อยละ 90 ปริมาตร 100 มล. เวลา 18 ชั่วโมง ที่อุณหภูมิห้องแล้วล้างให้เป็นกลาง

Kamasastri และ Prabhu (1961) ได้กำจัดแร่ธาตุในเปลือกกุ้งที่ผ่านการฟอกสีแล้วด้วยสารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้นร้อยละ 5 พร้อมกับคนอย่างสม่ำเสมอเป็นเวลา 2 ชั่วโมง

Whistler และ BeMiller (1962) แช่เปลือกกุ้งก้ามกรามที่กำจัดโปรตีนแล้วในสารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้นร้อยละ 37 ที่อุณหภูมิ -20 องศาเซลเซียส เวลา 4 ชั่วโมง ล้างด้วยน้ำให้มีสภาพเป็นกลาง ผลผลิตโคตินที่ได้เท่ากับ ร้อยละ 20 มีองค์ประกอบที่สำคัญคือ ให้ความหนักแห้งร้อยละ 0.15 และไนโตรเจนร้อยละ 7.1

Takeda และ Katsuura (1964) ได้กำจัดแคลเซียมคาร์บอเนตในเปลือกปู (King crab) ด้วย EDTA ที่พีเอช 10 ที่อุณหภูมิห้อง

Broussignac (1968) แช่เปลือกปูสด (ขนาด 1-6 มม.) ในสารละลายกรดไฮโดรคลอริก (50 กรัม/ลิตร) ที่อุณหภูมิห้อง เป็นเวลา 24 ชั่วโมง ตรวจสอบปริมาณเถ้าจัมพ์ค่าร้อยละ 0.4-0.5

Madhavan และ Ramachandrannair (1974) ได้แช่เปลือกกุ้งสดซึ่งผ่านการกำจัดโปรตีนแล้วในสารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้น 1.25 นอร์มอล ที่อุณหภูมิห้องเป็นเวลา 1 ชั่วโมง

Moorjani และคณะ (1975) กำจัดแร่ธาตุในวัสดุเหลือทิ้งของกุ้งสด โดยแช่ในสารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้นร้อยละ 5 อัตราส่วน 1 : 2 ที่อุณหภูมิห้องนาน 1 ชั่วโมง

Anderson และคณะ (1978) ได้กำจัดแร่ธาตุในเศษที่กำจัดโปรตีนออกแล้วโดยให้สารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้น 1.0 นอร์มอล อัตราส่วน 1 : 22 เป็นเวลา 2 ชั่วโมง

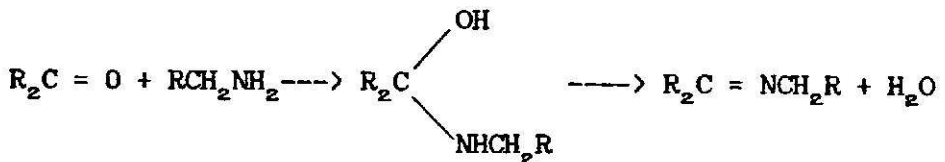
Bough และคณะ (1978) ใช้เปลือกกุ้งที่กำจัดโปรตีนออกแล้ว แช่ในสารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้น 1.0 นอร์มอล พร้อมกับคนอย่างสม่ำเสมอเป็นเวลา 30 นาที ล้างให้เป็นกลางแล้วอบที่อุณหภูมิ 103 องศาเซลเซียส เวลา 3-4 ชั่วโมง

Wu และ Bough (1978) ได้กำจัดแร่ธาตุในเปลือกกุ้งปริมาณ 900 กรัม ด้วยสารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้น 0.5 นอร์มอล ปริมาตร 10 ลิตร

No และคณะ (1989) ได้กำจัดแร่ธาตุในเปลือกกุ้งแห้งบดโดยใช้สารละลายกรด ไฮโดรคลอริกเข้มข้น 1 นอร์มอล เวลา 30 นาที ที่อุณหภูมิห้อง อัตราส่วน 1 : 15 (น.น./ ปริมาตร)

การฟอกสีสารประกอบโคติน

เนื่องจากในเปลือกสัตว์จำพวกกุ้งมีรงควัตถุพวกคาโรทีนอยด์ เช่น astacene, astaxanthin, canthaxanthin, lutein และ beta-carotene (Simpson, 1978) รงควัตถุเหล่านี้อาจจับกับหมู่เอมีนของโคตินด้วยพันธะคาร์บอนิลเอมีน ทำให้ผลิตภัณฑ์สีแตกต่างกัน ออกไป (Muzzarelli, 1977) ดังสมการ



เพื่อเพิ่มการยอมรับในผลิตภัณฑ์จึงควรฟอกสีโคตินโดยใช้สารเคมีที่มีคุณสมบัติฟอกสี เช่น อะซีโตน (Kamasatri and Prabhu, 1961) ไฮโปคลอไรท์ (Madhavan and Ramachandranair, 1974) ไฮโดรเจนเปอร์ออกไซด์ (Brine and Austin, 1981) และเอทิลอะซิเตท (Brzeski, 1987)

Moorjani และคณะ (1975) พบว่าการฟอกสีมีผลให้ความหนืดของโคโตแซนลดลง นอกจากนี้ขั้นตอนการฟอกสีในกระบวนการผลิตมีผลโดยตรงต่อความหนืดของโคโตแซน

การกำจัดหมู่อะซิติก (Deacetylation)

เนื่องจากคาร์บอนตำแหน่งที่ 2 ของโคตินประกอบด้วยกลุ่มอะซิติกเอมีน ($-NHCOCH_3$) โดยหมู่อะซิติกจับกับเอมีน เพื่อให้ได้สารโคโตแซนจำเป็นต้องกำจัดหมู่อะซิติกออก โดยใช้สารละลายต่างที่เข้มข้นและอุณหภูมิสูง ทั้งนี้เนื่องจากโครงสร้างของโคตินค่อนข้างแข็งแรง ความเข้มข้นต่างที่ใช้ในการกำจัดหมู่อะซิติกจากสารโคติน โดยทั่วไปอยู่ในช่วงร้อยละ 40-55 (Green and Kramer, 1979; Katsuyama, 1979)

Horowitz และคณะ (1957); Horton และ Lineback (1965) ได้ผสมโคติน ปริมาณ 30 กรัม กับผงโซเดียมไฮดรอกไซด์ปริมาณ 150 กรัม ในภาชนะที่ทำด้วยนิกเกิลในสภาวะ

ที่มีไนโตรเจน ให้ความร้อนอุณหภูมิตั้งที่ 180 องศาเซลเซียส เวลา 30 นาที เทส่วนที่เหลือลงลงในแอลกอฮอล์แล้วล้างด้วยน้ำให้เป็นกลาง ทำให้บริสุทธิ์โดยละลายในสารละลายกรดฟอร์มิก เข้มข้นร้อยละ 5 แล้วจึงตกตะกอนด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ พบว่าสามารถกำจัดหมู่อะซิติกได้ร้อยละ 95

Wolfrott และคณะ (1958) นำโคตินปริมาณ 50 กรัม แช่ในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ เข้มข้น ร้อยละ 40 ปริมาตร 2.4 ลิตรที่อุณหภูมิ 115 องศาเซลเซียส เวลา 6 ชั่วโมง ในสภาวะที่มีไนโตรเจน กรองหลังจากทำให้เย็นแล้วล้างด้วยน้ำจนเป็นกลาง พบว่าสามารถกำจัดหมู่อะซิติกได้ร้อยละ 82

Broussignac (1968) ได้กำจัดหมู่อะซิติกด้วยการใช้ส่วนผสมของโพแทสเซียมไฮดรอกไซด์ เอทานอล และโมโนเอทิลีนไกลคอลในปริมาณร้อยละ 50 25 และ 25 (โดยน้ำหนัก) ตามลำดับ โดยผสมสารละลายสองชนิดหลังก่อน แล้วจึงเติมโพแทสเซียมไฮดรอกไซด์ เกิดปฏิกิริยาให้ความร้อนอุณหภูมิเพิ่มขึ้นเป็น 90 องศาเซลเซียส เติมนโคตินปริมาณ 27 กิโลกรัมลงในสารละลายปริมาณ 360 กิโลกรัม ในถังปฏิกิริยาที่ให้ความร้อนอุณหภูมิ 120 องศาเซลเซียส เวลา 16 ชั่วโมง แล้วกรองและล้างให้เป็นกลาง สามารถกำจัดหมู่อะซิติกได้ร้อยละ 83 และได้ผลิตภัณฑ์ร้อยละ 7 เมื่อเทียบจากน้ำหนักเริ่มต้น

Fujita (1970) ผสมโคติน 10 ส่วนกับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ เข้มข้น ร้อยละ 50 จำนวน 10 ส่วน แล้วเติมพาราฟินเหลวจำนวน 100 ส่วน กวนเป็นเวลา 2 ชั่วโมง อุณหภูมิ 120 องศาเซลเซียส แล้วเทส่วนผสมลงในน้ำเย็นจำนวน 80 ส่วน กรองแล้วล้างด้วยน้ำจนเป็นกลาง ปริมาณผลิตภัณฑ์โคโคแทนที่ได้เท่ากับ 8 ส่วน

Madhavan และ Ramachandrannair (1974) กำจัดหมู่อะซิติกออกจากโครงสร้างโคตินจากเปลือกกึ่งโดยใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ เข้มข้น ร้อยละ 50 อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เวลา 2 ชั่วโมง

Moorjani และคณะ (1975) กำจัดหมู่อะซิติกโดยแช่โคตินในสารละลายโพแทสเซียมไฮดรอกไซด์ เข้มข้น ร้อยละ 60 (น.น./น.น.) อัตราส่วนโคตินต่อสารละลายต่างเท่ากับ 1 : 65 ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เวลา 1 ชั่วโมง ได้โคโคแทนแห้ง 3 กก. จากน้ำหนักวัสดุเหลือทิ้งของกึ่งสด 100 กก.

Anderson และคณะ (1978) ใช้สารละลายต่างซึ่งประกอบด้วย 53.5 กรัม โพแทสเซียมไฮดรอกไซด์ในเอทานอล (เข้มข้นร้อยละ 95) ปริมาตร 48.5 มล. และเอทิลีน

ไกลคอลปริมาณ 34.5 กรัม เพื่อกำจัดหมู่อะซิติกในโคตินจากเคบปริมาณ 8 กรัม โดยการกลั่น ไหลกลับเป็นเวลา 20 ชั่วโมง

Bough และคณะ (1978) ได้ไฮโดรไลซ์หมู่อะซิติกในโคตินจากเปลือกกุ้งโดยใช้ สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 50 (น.น./น.น.) โดยใช้อัตราส่วนต่าง : โคติน เท่ากับ 5 : 1 ปฏิริยาดังกล่าวเกิดขึ้นในขวดกลั่นไหลกลับ 3 คอ ในสภาวะที่ปราศจาก ออกซิเจนที่อุณหภูมิ 145-150 องศาเซลเซียส เวลา 5 หรือ 15 นาที โคโตนที่ได้ออกมา การ ล้างจนมีสภาวะเป็นกลาง แล้วอบที่อุณหภูมิ 65 องศาเซลเซียส เวลา 16 ชั่วโมง

No และ Meyers (1989) ได้เตรียมโคโตนจากโคตินจากกุ้งโดยแช่โคตินใน สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น ร้อยละ 50 (น.น./น.น.) โดยใช้อัตราส่วนต่าง : โคติน เท่ากับ 10 : 1 (ปริมาตร/น.น.) อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เวลา 30 นาที

การผลิตโคโตนโดยวิธี Thermo-Mechano-Chemical Treatment เป็นอีกวิธี หนึ่งที่สามารถผลิตโคโตนได้อย่างมีประสิทธิภาพ โดยสามารถควบคุมการกำจัดหมู่อะซิติกออก จากโครงสร้างโคติน และประการสำคัญคือ สามารถประหยัดสารละลายต่างและระยะเวลาได้ มากกว่าวิธีการผลิตทางเคมีแบบเดิม Pelletier และคณะ (1990) ได้แช่โคตินปริมาณร้อยละ 20 (น.น./ปริมาตร) ในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 50 (น.น./ปริมาตร) ที่อุณหภูมิ 4 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 24 ชั่วโมง แยกโคตินโดยการเหวี่ยง แล้วแช่โคตินในสาร ละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 10 (น.น./ปริมาตร) โดยใช้ปริมาณโคตินในสาร ละลายเท่ากับร้อยละ 5 ให้ความร้อนกับของผสมอย่างรวดเร็วด้วยหม้อนึ่งไอน้ำจนมีอุณหภูมิเท่ากับ 210-230 องศาเซลเซียส จับเวลา 90 วินาที ปล่องก๊าซไนโตรเจน (13.8 มิลลิปาสกาล) ลงในหม้อนึ่งไอน้ำ หลังจากได้แยกโคโตนจากสารละลายต่างโดยการเหวี่ยง แล้วล้างให้เป็น กลางด้วยน้ำที่ปราศจากออกซิเจน จากการวิเคราะห์ประสิทธิภาพการกำจัดหมู่อะซิติกพบว่า การใช้ อุณหภูมิ 230 องศาเซลเซียส สามารถกำจัดหมู่อะซิติกได้เกือบสมบูรณ์ (มากกว่าร้อยละ 98)

ปัจจัยที่มีผลต่อคุณสมบัติโคโตน

น้ำหนักโมเลกุล เป็นปัจจัยสำคัญที่กำหนดคุณสมบัติของโคโตน ซึ่งมีความสัมพันธ์กับ ความหนืดตามสมการของ Staudinger (Rutherford and Austin, 1978)

$$\log \eta = \log K + a \log MW$$

a, K คือ ค่าคงที่ : a = 0.71; K = 8.93 x 10⁻⁴ สำหรับโคตินหรือโคโตน

/ η / คือ Intrinsic viscosity

MW คือ น้ำหนักโมเลกุล

ปกติโคโคแทนในทางการค้ามีน้ำหนักโมเลกุลตั้งแต่ 10,000-1,000,000 คัลตัน โดยมีอัตราการกำจัดหมู่อะซิดิลตั้งแต่ร้อยละ 70-90 (Anonymous, 1989)

คุณสมบัติของโคโคแทนขึ้นอยู่กับปัจจัยดังต่อไปนี้

1. ขนาดของวัตถุดิบ

Bough และคณะ (1978) ได้ใช้เปลือกกุ้งขนาด 1 2 และ 6.4 มม. เพื่อผลิตโคโคแทน พบว่า เปลือกขนาดเล็กให้โคโคแทนที่มีความหนืดและน้ำหนักโมเลกุลสูงสุด (ตารางที่ 3)

ตารางที่ 3 ผลของขนาดเปลือกกุ้งต่อคุณสมบัติของโคโคแทน*

ขนาดเปลือกกุ้ง (มม.)	ไนโตรเจน (ร้อยละ)	เถ้า (ร้อยละ)	ความหนืด (เซนติพอยส์)	น้ำหนักโมเลกุล 10^3 (คัลตัน)
1	7.78	0.012	2449	1331
2	7.94	0.043	960	1285
6.4	7.84	0.011	313	1051

* ใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 50 (น.น./น.น.) อุณหภูมิ 145-150 องศาเซลเซียส เวลา 5 นาที ในสภาวะที่มีไนโตรเจน

ที่มา : Bough และคณะ (1978)

ส่วน Muzzarelli (1977) กล่าวว่า ขนาดโคตินในช่วง 180-850 ไมโครเมตร ไม่มีผลต่ออัตราการกำจัดหมู่อะซิดิลและความหนืดของโคโคแทน

2. สภาวะในการกำจัดแร่ธาตุ

Madhavan และ Ramachandrannair (1974) พบว่าการกำจัดแร่ธาตุมีผลโดยตรงต่อความหนืดของโคโคแทน การใช้กรดไฮโดรคลอริกเข้มข้นมากกว่า 1.25 นอร์มอล มีผลให้ความหนืดของโคโคแทนลดลง (ตารางที่ 4)

ตารางที่ 4 ผลของการกำจัดวัชพืชต่อความหนืดของโคโคแทน

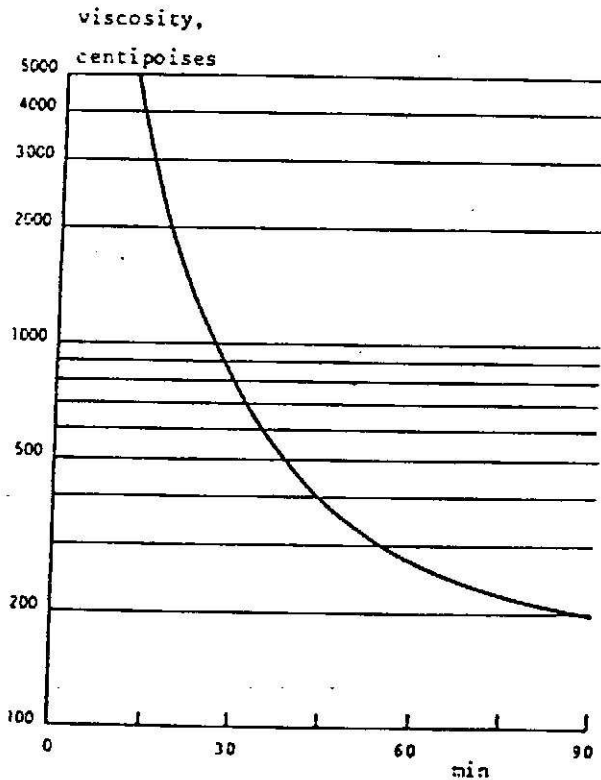
ความเข้มข้นกรด (นอร์มอล)	ระยะเวลาในการ กำจัดวัชพืช (นาที)	ปริมาณเถ้าที่ละลาย ในกรดของโคโคแทน (ร้อยละ)	ความหนืด ^a (เซนติพอยส์)
0.75	30	48.44	14.63
	60	46.30	16.84
	120	41.52	18.86
	180	39.44	18.45
1.00	30	43.69	32.03
	60	38.28	36.56
	120	33.86	38.19
	180	23.95	39.42
1.25	30	24.34	106.85
	60	18.82	97.07
	120	6.33	58.05
	180	2.97	46.44
1.50	30	15.34	49.28
	60	7.90	43.95
	120	3.14	40.06
	180	1.46	38.84
2.00	30	2.71	37.66
	60	1.76	31.52
	120	1.03	26.94
	180	0.65	17.79

^a ละลายโคโคแทนเข้มข้นร้อยละ 1.0 ในสารละลายกรดอะซิติกเข้มข้นร้อยละ 1.0

ที่มา : ดัดแปลงจาก Madhavan และ Ramachandrannair (1974)

3. ระยะเวลาในการกำจัดหมู่อะซิติก

Muzzarelli (1977) พบว่าค่าความหนืดจะลดลงเมื่อระยะเวลาในการกำจัดหมู่อะซิติกเพิ่มขึ้น การใช้ระยะเวลา 30 นาที จึงเพียงพอสำหรับการกำจัดหมู่อะซิติกและให้โคโคแทนท์ที่มีความหนืดสูง (รูปที่ 2) การกำจัดหมู่อะซิติกกระทำโดยใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 50 ที่อุณหภูมิ 118 องศาเซลเซียส

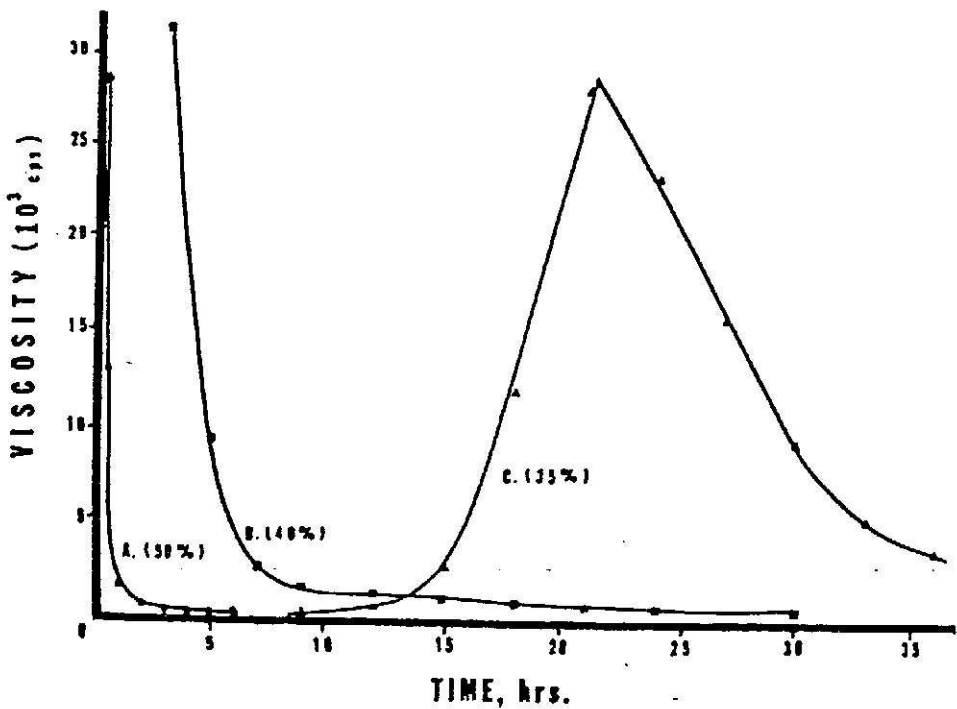


รูปที่ 2 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนืดและระยะเวลาในการกำจัดหมู่อะซิติก
ที่มา : Muzzarelli (1977)

Bough และคณะ (1978) ศึกษาระยะเวลาในการกำจัดหมู่อะซิติก (5, 15 นาที) โดยใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 50 (น.น./น.น.) ที่อุณหภูมิ 145-150 องศาเซลเซียส พบว่าระยะเวลาสั้นได้โคโคแทนท์ที่มีความหนืดและน้ำหนักโมเลกุลสูงกว่าการใช้ระยะเวลานาน

4. ความเข้มข้นต่าง

Wu และ Bough (1978) ศึกษาผลของความเข้มข้นของสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ ร้อยละ 35 40 50 และระยะเวลาในการกำจัดหมู่อะซิติก ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส พบว่า ที่ระดับความเข้มข้นต่างสูง เมื่อระยะเวลาเพิ่มขึ้นส่งผลให้ความหนืดลดลง ทั้งระดับความเข้มข้น ร้อยละ 40 และ 50 สำหรับความเข้มข้นร้อยละ 35 นั้น ความหนืดเพิ่มขึ้นสูงสุดที่ระยะเวลา 21 ชั่วโมง แล้วจึงลดลง (รูปที่ 3)



รูปที่ 3 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนืด ความเข้มข้นและระยะเวลาในการกำจัดหมู่อะซิติก

ที่มา : Wu และ Bough (1978)

5. สภาพบรรยากาศ

Muzzarelli (1977) พบว่าการกำจัดหมู่อะซิติกในสภาพบรรยากาศที่ไม่มีออกซิเจนจะได้โคโคไธนที่มีความหนืดสูงกว่าการกำจัดหมู่อะซิติกในสภาพที่มีออกซิเจน

Bough และคณะ (1978) พบว่า โคลโคแทนที่ผลิตในสภาวะที่มีออกซิเจนให้ความหนืดและน้ำหนักโมเลกุลต่ำกว่าสภาวะที่ใช้ไนโตรเจน

Kurita (1986) ได้เติมไฮโอฟินอลเพื่อจับกับออกซิเจนในระหว่างการทำจัดหมู่อะซิติกเพื่อป้องกันภาวลดลงของน้ำหนักโมเลกุล นอกจากนี้ยังมีการพ่นก๊าซไนโตรเจนในระหว่างการทำจัดหมู่อะซิติก (Bough, *et al.*, 1978; Wu and Bough, 1978; Johnson and Peniston, 1982)

6. การฟอกสี

Moorjani และคณะ (1975) พบว่าการฟอกสีโคโพลิไฮโดรเจนเปอร์ออกไซด์เข้มข้นร้อยละ 0.5 มีผลลดความหนืดของโคโคแทนในสารละลายกรดอะซิติก (เข้มข้นร้อยละ 2) นอกจากนี้ยังขึ้นต่ออนุภาควงฟอกสีมีผลต่อความหนืด กล่าวคือความหนืดของโคโคแทนที่ได้จากกระบวนการผลิตที่ไม่ฟอกสี ฟอกสีหลังกำจัดแวนาตุ ฟอกสีหลังกำจัดโปรตีน และฟอกสีหลังการทำจัดหมู่อะซิติกมีค่า 2.0230 1.3560 0.8790 และ 0.0121 พอสส์ตามลำดับ

การผลิต โคลินและ โคโคแทนทางชีวภาพ

เนื่องจากเปลือกของสัตว์จำพวกกุ้งอาจมีไม่เพียงพอสำหรับการผลิต โคลินและ โคโค-
แทนด้วยวิธีทางเคมี ตลอดจนต้องเสียค่าใช้จ่ายสูงในการผลิต จึงมีการศึกษาการผลิต โคลินและ
โคโคแทนด้วยวิธีชนิดต่าง ๆ

จุลินทรีย์และการเลี้ยงจุลินทรีย์ที่เป็นแหล่งของ โคโคแทน

ราจำพวก Mucorales มีโคโคแทนเป็นองค์ประกอบของผนังเซลล์ จุลินทรีย์พวกนี้
สามารถเจริญในแหล่งอาหารราคาถูกและสามารถแยก โคโคแทนจากผนังเซลล์ได้ง่ายโดยวิธีทาง
เคมี Shimahara และคณะ (1989) ได้ศึกษาปริมาณโคโคแทนในราจำพวก Mucoraceae
จำนวน 125 สายพันธุ์ พบว่ามีค่า 65-900 มก./ลิตร ส่วนโคโคแทนในราจำพวก Rhizopus
จำนวน 32 สายพันธุ์ มีค่า 330-645 มก./ลิตร

McGahren และคณะ (1984) ได้เลี้ยง Absidia coerulea ในอาหารที่มีแหล่ง
คาร์บอน เช่น กลูโคส หรือโมแลส เกลือแอมโมเนีย ฮีสต์สก็ด และแร่ธาตุอื่น ๆ ที่จำเป็นต่อการ
เจริญ โดยควบคุมพีเอชให้เท่ากับ 4.5 เซลล์ของจุลินทรีย์ชนิดนี้มีลักษณะคล้ายเมล็ดข้าวจึงสะดวก
ต่อการเก็บเกี่ยวและการล้างเซลล์ การเก็บเกี่ยวเซลล์ ควรกระทำก่อนช่วงที่มีการเจริญอย่าง
เต็มที่ (36 ชั่วโมง) เพราะมิฉะนั้นจะต้องใช้กรดเข้มข้นสูงในการย่อยให้ได้โคโคแทน ซึ่งสภาพะ

ที่มีการดสูงนั้นจะมีผลต่อการไฮโดรไลซ์โคโคแทน

Hang (1990) ได้เลี้ยง Rhizopus oryzae ในอาหารที่มีข้าวโพดเป็นองค์ประกอบและในอาหารที่มีข้าวเป็นองค์ประกอบ เป็นเวลา 72 ชั่วโมง พบว่าให้ปริมาณโคโคแทนสูงสุดคือ 406 และ 700 มก./ลิตร ในอาหารสูตรข้าวโพด และอาหารสูตรข้าว ตามลำดับ

การสกัดโคโคแทนจากจุลินทรีย์

เนื่องจากในเซลล์ของจุลินทรีย์มีโปรตีนเป็นองค์ประกอบซึ่งจำเป็นต้องกำจัดโปรตีนออกโดยต้มเซลล์ในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 2.0 เป็นเวลา 1 ชั่วโมง (McGahren, et al., 1984) ส่วน Hang (1990) ได้กำจัดโปรตีนโดยใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 2.0 อุณหภูมิ 121 องศาเซลเซียส เวลา 15 นาที นอกจากโปรตีนแล้วยังมีองค์ประกอบต่าง ๆ ภายในเซลล์ เช่น ไตรโอเลอิน สารประกอบไกลโคไซด์ และเกลือโซเดียมของกรดโอเลอิกและกรดไขมันชนิดอื่น การกำจัดสารไตรโอเลอิน และสารประกอบไกลโคไซด์นั้น นิยมใช้อะซีโตนร่วมกับความร้อน ส่วนเกลือของกรดไขมันชนิดอื่นมาก เซลล์ที่จะนำมาสกัดโคโคแทนควรมีความบริสุทธิ์เพียงพอ

เซลล์ที่ผ่านการกำจัดองค์ประกอบต่าง ๆ แล้ว จะนำมาสกัดโคโคแทนโดยใช้กรดในสภาวะที่เหมาะสม McGahren และคณะ (1984) ละลายเซลล์ในกรดอะซิติก แล้วตกตะกอนโคโคแทน ซึ่งเป็นส่วนที่ละลายในกรดโดยปรับพีเอชให้มีค่าเท่ากับ 8.5 ด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์

1. ด้านการเกษตร

ในสหรัฐอเมริกา มีการใช้ไคโตแซนเคลือบเมล็ดข้าวสาลีเพื่อป้องกันเชื้อรา ทำให้ผลผลิตเพิ่มขึ้นจากเดิม ร้อยละ 20 ส่วนการใช้ไคตินในการเตรียมดินสำหรับเพาะปลูกสามารถลดโรคพืชที่เกิดจากเชื้อราในดิน นอกจากนี้มีการศึกษาการใช้ไคตินจับกับสารเคมีหรือยากำจัดโรคพืชชนิดต่าง ๆ เพื่อทำหน้าที่เป็นตัวปลดปล่อยสารเหล่านั้น ซึ่งเป็นแนวทางลดการสูญเสียสารเคมีและยากำจัดโรคพืชซึ่งใช้ในทางเกษตรกรรมได้ (Brzeski, 1987)

Austin และคณะ (1981) ใช้ไคตินเป็นส่วนผสมอาหารสำหรับเลี้ยงไก่โดยใช้ไคตินในรูปผลึกขนาดเล็ก (microcrystalline chitin; MCC) ร้อยละ 2 ผสมกับหางนม ร้อยละ 20 ในอาหารสำหรับเลี้ยงไก่ พบว่าหลังจาก 46 วัน ไก่ที่กินอาหารผสมที่มีไคตินและหางนมมีน้ำหนักเพิ่มขึ้นมากที่สุด เมื่อเปรียบเทียบกับไก่ที่เลี้ยงด้วยอาหารปกติและอาหารที่มีการเติมหางนมหรือไคตินเพียงอย่างเดียว

2. ด้านการแพทย์และเภสัชวิทยา

Balassa และ Prudden (1978) ใช้ไคตินและไคโตแซนในการรักษาแผลทั้งชนิดที่รักษาได้ยากได้ซากและชนิดที่ไม่สามารถรักษา (ulcers)

ส่วน Brzeski (1987) และ Anonymous (1989) ได้สรุปงานวิจัยเกี่ยวกับการใช้ประโยชน์ไคตินและไคโตแซนในด้านการแพทย์และเภสัชวิทยาดังต่อไปนี้ ใช้เป็นวัสดุเชื่อมหรือจัดกระดูก ใช้เป็นเลนส์สายตาเนื่องจากมีคุณสมบัติยอมให้ออกซิเจนผ่าน เข้าออกได้และไม่ก่อให้เกิดอาการแพ้ ใช้เป็นแคปซูลบรรจุยา อนุพันธ์ของไคโตแซนบางชนิดใช้เป็นสารป้องกันการตกตะกอนของเลือด ใช้เป็นตัวจับและตกตะกอนเซลล์มะเร็งเม็ดเลือดขาว ใช้ผลิตเป็นผงไคเทียม ใช้เป็นสารลดคลอเรสเตอรอล และใช้เป็นสารเชื่อมหรืออุดฟันในด้านทันตกรรม

3. ด้านอุตสาหกรรมอาหาร

3.1 ใช้ในการผลิตและปรับปรุงคุณภาพอาหาร

ไคตินและไคโตแซนมีคุณสมบัติ ซึ่งหน้าที่ที่สำคัญหลายประการ อันเกิดจากคุณสมบัติพื้นฐานดังต่อไปนี้ (Knorr, 1984)

3.1.1 คุณสมบัติการชอบน้ำ (Hydrophilic Properties)

คุณสมบัติการชอบน้ำจะแตกต่างกันไปตามชนิดของไคติน ความสามารถในการจับน้ำ

(water uptake) เท่ากับร้อยละ 230-440 (น.น./น.น.) ทั้งนี้เนื่องจากความแตกต่างของผลึกโคติน ปริมาณโปรตีนและจำนวนหมู่ที่สามารถเกิดเกลือกับตัวทำละลาย โคโคแทนมีคุณสมบัติจับกับน้ำได้ดีที่สุดเมื่อเปรียบเทียบกับโคติน โคตินในรูปแบบลักษณะเล็กและเซลล์โลสในรูปแบบลักษณะเล็ก (Knorr, 1982)

3.1.2 คุณสมบัติการทำปฏิริยาระหว่างเฟส (Interphastic Properties)

คุณสมบัติการจับกับไขมันของโคตินในรูปแบบลักษณะเล็กและโคโคแทนมีค่าในช่วงร้อยละ 170-315 (น.น./น.น.) โคโคแทนมีคุณสมบัติต่ำกว่าโคติน (Knorr, 1982)

คุณสมบัติการเป็นสารที่ก่อให้เกิดอิมัลชัน (emulsifier) พบว่า โคตินในรูปแบบลักษณะเล็ก ให้ผลดีกว่าเซลล์โลสในรูปแบบลักษณะเล็ก โดยให้ความสามารถในการเกิดอิมัลชัน (emulsion capacity) เท่ากับ 900 ± 47 มล.น้ำมัน/กรัม ที่ระดับความเข้มข้น 0.12 กรัมต่อ 100 มล. (Knorr, 1982)

ส่วนคุณสมบัติการจับกับสี Knorr (1983) ได้ศึกษาการใช้โคตินและโคโคแทนในการจับสี (FD & C Red No.40) พบว่ามีความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณสี (0.2-1.6 มก./กรัม โคตินและโคโคแทน) กับความสามารถในการจับกับสี นอกจากนี้ได้ศึกษาอิทธิพลของพีเอชต่อการจับกับสีของโคตินและโคโคแทน พบว่าในช่วงพีเอช 2.0-7.0 ความสามารถในการจับกับสีซึ่งที่แต่ลดลงเมื่อพีเอชสูงกว่า 7.0 และไม่พบการปลดปล่อยสีจากโคติน (ความเข้มข้น 0.77 มก.สี/กรัมโคติน) ในช่วงพีเอช 2.0-6.0

3.1.3 คุณสมบัติการทำปฏิริยาระหว่างโมเลกุล (Intermolecular Properties)

คุณสมบัติที่สำคัญคือ การเกิดแผ่นฟิล์มหรือเยื่อไฮโดรเจลโดยการนำโคโคแทน ปริมาณ 4 กรัม ละลายในกรดฟอร์มิกหรือกรดอะซิติกเข้มข้นร้อยละ 2 (น.น./น.น.) ปริมาตร 100 มล. แล้วแช่ไว้ค้างคืนจนได้สารละลายที่มีความหนืด 1,500-2,000 เซนติพอยส์ นำสารละลายดังกล่าวมาขึ้นรูปเป็นแผ่นพลาสติกชนิดพอลิเอทิลีนหรือแผ่นแก้ว แล้วทำให้แห้งที่อุณหภูมิ 35-40 องศาเซลเซียส หลังจากนั้นแผ่นแผ่นฟิล์มบนแผ่นพอลิเอทิลีน หรือขึ้นแผ่นฟิล์มบนกรอบ แล้วทำให้แห้งอีกครั้งที่อุณหภูมิ 65 องศาเซลเซียส ฟิล์มที่ได้มีลักษณะใส เหนียว และยืดหยุ่น สามารถใช้ห่อหุ้มอาหารเนื่องจากรับประทานได้และทนอุณหภูมิสูง (Averbach, 1978)

Yang และ Zall (1984) ได้ผลิตแผ่นการองวีเวอร์สออสโมซิสโดยละลายโคโคแทนในกรดอะซิติกเข้มข้นร้อยละ 2 แล้วแผ่เป็นแผ่นบาง ๆ บนแผ่นกระดาษ แล้วปรับให้เป็นกลางด้วย

สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 10 แห่งฟิล์มชนิดนี้ทนต่อต่าง (พีเอช 13) แต่ยังคงละลายในกรด ดังนั้นการเติมหมู่อะซิติกให้กับหมู่เอมีโนอิสระทำให้แผ่นฟิล์มคงทนต่อกรด ซึ่งเป็นข้อได้เปรียบกว่าแผ่นกรองที่ผลิตจากเซลลูโลสอะซิเตท

Hayes และ Davies (1978) ได้ศึกษาการเกิดเจลของโคโคแทนพบว่าโคโคแทนสามารถเกิดเจลได้ดีในกรดออกซาลิกเข้มข้นร้อยละ 10 (น.น./น.น.) แต่ไม่สามารถเกิดเจลในกรดคาร์บอกซิลิก

3.1.4 คุณสมบัติการให้กลิ่นรสกับผลิตภัณฑ์อาหาร

ที่อุณหภูมิสูง (305-900 องศาเซลเซียส) โคโคตินจะเปลี่ยนเป็นสารไพราซีน (pyrazines) โดยผ่านกระบวนการไพโรไลซิส พบว่าที่อุณหภูมิสูงขึ้น ปริมาณและชนิดของไพราซีนเพิ่มขึ้น มีผลให้กลิ่นหอมหวานเพิ่มขึ้น (Knorr, 1984; 1986)

3.1.5 คุณสมบัติเป็นสารลดแรงตึงผิว

Knorr (1982) ได้ผลิตขนมปังโดยใช้แป้งที่มีส่วนผสมของโปรตีนจากมันฝรั่งปริมาณร้อยละ 8 พร้อมกับเติมโคโคตินในรูปผลึกขนาดเล็ก พบว่าเมื่อปริมาณโคโคตินมากขึ้น ปริมาตรจำเพาะ (specific loaf volume) มากขึ้นเนื่องจากคุณสมบัติเป็นสารลดแรงตึงผิว ของโคโคตินมีเอง อัตราส่วนที่เหมาะสมในการผลิตขนมปังคือ น้ำร้อยละ 65 และโคโคตินในรูปผลึกขนาดเล็ก ร้อยละ 2 ซึ่งจะให้ปริมาตรสูงสุด (6 ลบ.ซม./กรัม) โดยไม่จำเป็นต้องเติมสารที่ก่อให้เกิดอิมัลชันหรือเนยขาว (Knorr, 1984)

3.2 ใช้เป็นสารตกตะกอน

3.2.1 ใช้บำบัดน้ำเสีย

มีการใช้สารที่มีประจุทั้งชนิดประจุบวกและประจุลบในการแก้ปัญหาหน้าเสี้ยวจากโรงงานอุตสาหกรรม ซึ่งรวมถึงการลดปริมาณของแข็งทั้งหมดและการตกตะกอนโปรตีนและคาร์โบไฮเดรต เพื่อนำกลับมาใช้ประโยชน์ เพื่อเพิ่มประสิทธิภาพในการตกตะกอน ได้มีการใช้เกลือบางชนิดร่วมกับโคโคแทนเป็นสารโพลีอิเล็กโทรไลต์ที่มีประจุบวก จึงมีคุณสมบัติที่เหมาะสมในการเป็นสารช่วยตกตะกอนอีกชนิดหนึ่งที่มีการใช้กันอย่างแพร่หลาย

3.2.2 ใช้กำจัดโลหะหนักและสารพิษ

โลหะหนักเป็นสิ่งที่พิษต่อร่างกายเมื่อได้รับในปริมาณมากเกินไป และอาจมีฤทธิ์สะสม ก่อให้เกิดอันตรายต่อสุขภาพ ดังนั้นจึงมีการใช้โคโคตินและโคโคแทนในการกำจัดโลหะหนัก เช่น

Cu^{++} , Cr^{+++} , Ni^{++} , Zn^{++} , Fe^{+++} และ Mn^{++} (Madhavan and Ramachanrannair, 1978; Maruca, 1982; Kurita, et al., 1986) นอกจากนี้โคโคและโคโคแทนสามารถจับกับสารกำจัดแมลง เช่น DDT และสารเคมีที่เป็นอันตรายในแหล่งน้ำ เช่น พลูโตเนียม เมทิลเมอร์คิวรี อะซีเตท ซึ่งเกิดจากโรงงานผลิตอะเซทิลดีไฮด์ ตลอดจนมีการใช้โคโคแทนในการกำจัดปิโตรเลียมและผลิตภัณฑ์ในน้ำเสีย (Brzeski, 1987)

3.2.3 ใช้ทำให้น้ำผลไม้ใส

การผลิตน้ำผลไม้ส่วนใหญ่มักพบกับปัญหาความขุ่นและสีของผลิตภัณฑ์ จึงมีการศึกษากรรมวิธีการทำให้น้ำผลไม้ใสด้วยวิธีต่าง ๆ ได้แก่ การใช้สารเคมีที่มีคุณสมบัติตกตะกอน เช่น เจลลาติน เบนโทไนท์ ซิลิกา ตลอดจนมีการใช้เอนไซม์เพื่อแก้ปัญหาดังกล่าว

Imeri และ Knorr (1988) ได้ศึกษาผลของโคโคแทนที่มีต่อผลผลิตและองค์ประกอบของน้ำแครอทและน้ำแอปเปิลพบว่า ไม่มีผลต่อผลผลิต แต่มีผลต่อความเป็นกรดและสีอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95 และมีผลเพียงเล็กน้อยต่อปริมาณของแข็งละลายได้และพีเอช

Soto-Peralta และคณะ (1989) ศึกษาการใช้โคโคแทนชนิดละลายในกรดและอนุพันธ์โคโคแทนชนิดละลายในน้ำเพื่อทำให้น้ำแอปเปิลใส พบว่าที่ระดับความเข้มข้นต่ำ โคโคแทนชนิดละลายในกรดมีประสิทธิภาพในการลดความขุ่นได้สูงกว่าอนุพันธ์โคโคแทนชนิดละลายในน้ำ ปริมาณของโคโคแทนชนิดละลายในกรดและอนุพันธ์โคโคแทนชนิดละลายในน้ำที่สามารถขจัดความขุ่นได้หมดคือ 0.7 และ 0.8 กก./ลบ.ม. ตามลำดับ และอุณหภูมิที่เหมาะสมสำหรับการลดความขุ่นด้วยอนุพันธ์โคโคแทนชนิดละลายในน้ำคือ 30 องศาเซลเซียส แต่อุณหภูมิไม่มีผลต่อการลดความขุ่นของโคโคแทนชนิดละลายในกรด

3.2.4 ใช้ลดปริมาณสารที่ไม่ต้องการในอาหาร

มีการใช้โคโคแทนเพื่อลดสารที่ไม่ต้องการบางชนิดในอาหารเช่น แทนนิน (Knorr, 1984) นอกจากนี้โคโคแทนสามารถกำจัดกรดในส่วนสกัดจากกาแฟ เช่น กรดคลอโรจีนิก กรดออกซาลิก กรดซิตริก กรดฟูมาริก กรดมาลิก กรดไพรูวิก กรดควินิก และกรดคาเฟอิก (Knorr, 1984)

4. ด้านเทคโนโลยีชีวภาพ

4.1 ใช้ตรึงเอนไซม์และกักเซลล์

โครงสร้างของโคตินอาจประกอบด้วยกลุ่มอะมิโนอิสระซึ่งสามารถจับกับเอนไซม์ได้ เพื่อเพิ่มประสิทธิภาพในการจับกับเอนไซม์ จึงมีการเตรียมโคตินให้เหมาะสม เช่น แขนในสารละลายกลูตารัลดีไฮด์ (Stanley, et al., 1975) หรือสารละลายฟอร์มัลดีไฮด์ (Synowiecki, et al., 1982) เนื่องจากสารพวกโคหรือพอลิอัลดีไฮด์ เข้าทำปฏิกิริยากับกลุ่มอะมิโนอิสระได้ง่าย แล้วทำหน้าที่เป็นศูนย์กลางสำหรับการจับระหว่างเอนไซม์กับโคติน ได้อย่างมีประสิทธิภาพ สำหรับการตรึงเอนไซม์ด้วยโคโคแทนไม่จำเป็นต้องใช้สารพวกโคหรือพอลิอัลดีไฮด์เป็นสะพานเชื่อมระหว่างเอนไซม์กับตัวค้ำจุน เนื่องจากโคโคแทนมีกลุ่มอะมิโนอิสระเพียงพอในการจับกับเอนไซม์

นอกจากนี้มีการใช้โคโคแทนในการจับหรือกักเซลล์ (Knorr, 1984; 1986) เช่น การกักเซลล์สัตว์เลี้ยงลูกด้วยนมโดยใช้โคโคแทน-คาร์บอกซีเมทิลเซลลูโลส เพื่อผลิตโมโนโคลนอลแอนติบอดี พบว่าให้ปริมาณโมโนโคลนอลแอนติบอดีสูงกว่าการใช้เซลล์อิสระ 1.5 เท่า (Yoshioka, et al., 1990)

4.2 ใช้ผลิตโปรตีนเซลล์เดียว

การผลิตโปรตีนเซลล์เดียวประกอบด้วยขั้นตอนดังนี้

1. การเตรียมวัตถุดิบ

การเตรียมวัตถุดิบประกอบด้วย การล้างทำความสะอาด การทำแห้ง และการลดขนาด หลังจากนั้นจึงผ่านการกำจัดโปรตีนและแคลเซียมคาร์บอเนตเพื่อให้ได้โคตินสำหรับเป็นแหล่งวัตถุดิบในการผลิตโปรตีนเซลล์เดียว (Cosio, et al., 1982)

2. การผลิตเอนไซม์โคตินเนส

เอนไซม์โคตินเนสพบในสัตว์มีกระดูกสันหลังและไม่มีกระดูกสันหลัง ในสัตว์มีกระดูกสันหลัง พบว่าตับอ่อนและเยื่อทางเดินอาหารจะทำหน้าที่ปลดปล่อยเอนไซม์ชนิดนี้ (Jeuniaux, 1966) ส่วนในสัตว์ที่ไม่มีกระดูกสันหลังพบว่ามีหลายชนิดที่มีเอนไซม์ชนิดนี้ เช่น ไพรโตซัว (Tracey, 1955) ไล้เดือน และหอยทาก (Tracey, 1951) แมลงสาบ (Powning and Irzykiewicz, 1963) นอกจากนี้ยังพบเอนไซม์ชนิดนี้ในพืช เช่น แดง (Roby, et al., 1986) เมล็ดแอลมอน (Jeuniaux, 1966) แต่แหล่งของเอนไซม์โคตินเนสที่เหมาะสมสำหรับการผลิตโปรตีนเซลล์เดียวได้จากจุลินทรีย์

Reynold (1954) ได้ศึกษาเชื้อจุลินทรีย์ที่สามารถย่อยโคตินจำนวน 41 สายพันธุ์ โดยการเลี้ยงในอาหารเหลวที่มีการคนอย่างสม่ำเสมอ พบว่า Streptomyces spp. สามารถย่อยโคตินได้ดีกว่าจุลินทรีย์กลุ่มอื่น

Monreal และ Reese (1969) ศึกษาการผลิตเอนไซม์โคตินเนสโดยจุลินทรีย์ต่าง ๆ จำนวน 100 ชนิด พบว่าเชื้อราและแบคทีเรียส่วนใหญ่ผลิตเอนไซม์โคตินเนส เมื่อเจริญบนอาหารที่มีโคตินโดยผลิตได้ดีเมื่อเจริญบนโคตินจากเปลือกกุ้ง

จุลินทรีย์ที่ผลิตเอนไซม์โคตินเนสส่วนใหญ่จะพบในตะกอนแหล่งน้ำ (Chandramohan and Thomas, 1984) นอกจากนี้สามารถพบในน้ำและสัตว์ที่มีโคตินเป็นองค์ประกอบ เชื้อแต่ละชนิดมีความสามารถในการผลิตเอนไซม์โคตินเนสแตกต่างกัน ไปขึ้นกับสภาวะแวดล้อมและชนิดอาหาร จุลินทรีย์ที่ผลิตเอนไซม์ชนิดนี้ได้มากที่สุดและสามารถย่อยโคตินจากเปลือกกุ้งได้ดีที่สุดคือ Serratia marcescens QM B1466 (Monreal and Reese, 1969; Carroad and Tom, 1978) นอกจากนี้มีการศึกษาการปรับปรุงพันธุ์ S. marcescens QM B1466 เพื่อให้สามารถผลิตเอนไซม์โคตินเนสได้มากขึ้น (Reid and Ogrydziak, 1981)

3. การผลิตไฮโดรไลสเทก

ปัจจัยที่มีผลต่อการไฮโดรไลซ์โคตินของเชื้อ S. marcescens QM B1466 ได้แก่ อุณหภูมิ แอกติวิตีของเอนไซม์ ขนาดอนุภาคโคติน ความเข้มข้นของโคตินและชนิดของโคติน (Carroad and Tom, 1978; Tom and Carroad, 1981)

4. การผลิตโปรตีนเซลล์เดียว

จุลินทรีย์ที่สามารถเจริญได้ดีในตัวอย่างผลิตภัณฑ์ไฮโดรไลสเทกเป็นจุลินทรีย์ที่เหมาะสมสำหรับการผลิตโปรตีนเซลล์เดียว Revah-Moiseev และ Carroad (1981) ได้คัดเลือกยีสต์ 42 สายพันธุ์ พบว่า Pichia kudriavzevii มีความเหมาะสมที่สุด คือ สามารถเจริญได้ดีในไฮโดรไลสเทกภายใต้สภาวะที่เหมาะสมต่อการเจริญคือ อุณหภูมิ 35-37 องศาเซลเซียส พีเอช 4.0-5.5 โปรตีนจากยีสต์ชนิดนี้มีกรดอะมิโนที่มีซัลเฟอร์เป็นองค์ประกอบ แต่จะให้กรดอะมิโนชนิดวงแหวนและไลซีนสูง

5. ด้านอื่น ๆ

ในอุตสาหกรรมเครื่องสำอางค์ Nicol (1991) กล่าวว่ามีการใช้โคตินในอุตสาหกรรมเครื่องสำอางค์ครั้งแรกในปี 1969 บริษัทในประเทศญี่ปุ่นและเยอรมันได้ผลิต

เกลือของ โคโคแทนซึ่งสามารถละลายน้ำเพื่อใช้เป็นส่วนผสมเครื่องสำอางค์สำหรับผิวและเส้นผม บริษัท Wella ของประเทศเยอรมัน ได้ผลิตเครื่องสำอางค์สำหรับเส้นผมมานานประมาณ 10 ปี โดยอาศัยคุณสมบัติการเกิดแผ่นฟิล์มของ โคโคแทนสำหรับผลิตสเปรย์และยาเคลือบเล็บ ตลอดจนอาศัยคุณสมบัติการเป็นสารให้ความหนืดสำหรับเป็นส่วนผสมของครีม ส่วนบริษัท Chito-Bios of Ancona ประเทศอิตาลี ได้ผลิตเอ็น-คาร์บอกซีบิวทิก โคโคแทนภายใต้เครื่องหมายการค้า "EvalsanR" แทนการใช้กรดไฮยาลูโรนิก สำหรับผลิตภัณฑ์แชมพู สบู่เหลว ยาสีฟัน ครีม โลชั่น

ในอุตสาหกรรมกระดาษ การเติมโคตินร้อยละ 1.0 ลงในเยื่อกระดาษมีผลเพิ่มความแข็งแรงของกระดาษ ทำให้เยื่อกระดาษสะเด็ดน้ำเร็วขึ้น และทำให้ปริมาณเยื่อใยเพิ่มขึ้น ส่งผลให้การผลิตเป็นแผ่นกระดาษดีขึ้น การเติมโคตินทำให้ประหยัดพลังงานในการรีดเยื่อกระดาษถึงร้อยละ 90 นอกจากนี้โคตินทำให้ประสิทธิภาพการพิมพ์เพิ่มขึ้น (Brzeski, 1987; Nicol, 1991)

ในอุตสาหกรรมทอผ้า โคตินสามารถป้องกันการหดตัวของเนื้อผ้า ส่วนโคโคแทนใช้กำจัดสีในน้ำเสียจากการย้อม (Brzeski, 1987)

ในอุตสาหกรรมแก้ว สามารถเพิ่มความเหนียวและประสิทธิภาพในการย้อมสีแก้ว (Brzeski, 1987)

ในการถ่ายภาพ การเติมโคโคแทนลงในฟิล์มถ่ายรูป สามารถเพิ่มความไวในการสร้างภาพ (Brzeski, 1987)

ในอุตสาหกรรมการแปรรูปไม้ โดยนำโคตินบริสุทธิ์ละลายในกรดซัลฟูริก เข้มข้นร้อยละ 70 ที่อุณหภูมิห้องแล้วปรับให้เป็นกลางด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ เข้มข้นร้อยละ 17 หลังจากนั้นเติมสารคาร์บอนไดซัลไฟด์ จะได้สารประกอบแทนแทน (Xanthate) ซึ่งมีสีน้ำตาลทอง มีความเหนียวมาก สามารถใช้เป็นวัสดุเชื่อมหรือกาวในอุตสาหกรรมผลิตไม้แปรรูป, ไม้อัดและเฟอร์นิเจอร์ (Rajulu and Gowri, 1978)

โคตินใช้เป็นตัวดูดซับบนกินเลเซอร์โครมาโตกราฟี ซึ่งสามารถแยกส่วนผสมของพีนอล กรดอะมิโน กรดนิวคลีอิก ตลอดจนอนิออนของสารอนิโทรีซีได้ดีกว่าหรือเท่ากับการใช้เซลลูโลสในรูปแบบผง ซิลิกาเจล และพอลิเอมาซด์ (Takeda, 1978) ส่วนโคโคแทนก็มีการใช้ประโยชน์ด้านโครมาโตกราฟีมากมาย (Muzzarelli, 1978)

วัสดุ อุปกรณ์และวิธีการ

1. วัสดุ

- 1.1 เปลือกกุ้งแช่บ๊วย (Penaeus indicus) จากบริษัทห้องเย็นโชติวัฒน์ จำกัด อำเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา โดยเก็บตัวอย่างเพื่อทำการทดลองในช่วงเดือนพฤษภาคม 2533
- 1.2 ไคตินจากบริษัท Fluka ประเทศสวิสเซอร์แลนด์
- 1.3 ไคโตแซนชนิดน้ำหนักโมเลกุลสูง (MW 2,000,000) และชนิดน้ำหนักโมเลกุลต่ำ (MW 70,000) จากบริษัท Fluka ประเทศสวิสเซอร์แลนด์

2. อุปกรณ์

- 2.1 อุปกรณ์ที่ใช้ในการเตรียมวัตถุดิบ
 ตู้อบชนิดใช้ลมร้อน (Air dryer) เครื่องบด Hammer Mill (ตัวเครื่องทำด้วยเหล็กและประกอบด้วยลูกไม้หิน) และตะแกรงร่อนทองเหลืองขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 1.4 มม. 2.0 มม. และ 4.0 มม.
- 2.2 อุปกรณ์ที่ใช้ในการวิเคราะห์
 เครื่องสเปกโตรโฟโตมิเตอร์ Model LKB 4052 TDS ของบริษัท LKB Biochrom Ltd. และเครื่องวัดความหนืด Brookfield Synchro-Lectric Model RVT

3. วิธีการทดลอง

- 3.1 การเตรียมเปลือกกุ้งบด
 - 3.1.1 ล้างเปลือกกุ้งและแยกส่วนเนื้อและหัวออกไป
 - 3.1.2 ทิ้งให้สะเด็ดน้ำ
 - 3.1.3 อบเปลือกกุ้งในตู้อบที่อุณหภูมิ 65 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 6 ชั่วโมง
 - 3.1.4 บดเปลือกกุ้งแห้งด้วยเครื่องบด Hammer Mill แล้วใช้ตะแกรงร่อนเพื่อแยกขนาดเปลือกกุ้งบดให้ได้ขนาดเล็กกว่า 1.4 มม. ขนาด 1.4-2.0 มม. และขนาด 2.0-4.0 มม.
 - 3.1.5 เก็บเปลือกกุ้งบดในถุงพลาสติกที่อุณหภูมิห้องในที่มืด

3.2 วิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของเปลือกกุ้งบด

ทำการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของเปลือกกุ้งบด 3 ขนาด (จากข้อ 3.1.4) ได้แก่

- 3.2.1 ความชื้น (A.O.A.C., 1984)
- 3.2.2 ไปรตีน (Kjeldahl method; A.O.A.C., 1984)
- 3.2.3 เถ้า (A.O.A.C., 1984)
- 3.2.4 ไขมัน (A.O.A.C., 1984)
- 3.2.5 เยื่อใย (A.O.A.C., 1984)
- 3.2.6 โคติน (Winzler, 1955)
- 3.2.7 แคลเซียม (Kerven, 1980)
- 3.2.8 ฟอสฟอรัส (Oweczkin and Kerven, 1980)

3.3 กระบวนการผลิต โคตินและ โคโตแซน

3.3.1 สถานะที่เหมาะสมในการกำจัด ไปรตีน

วางแผนการทดลองแบบ CRD (Completely Randomized Design) และจัดชุดการทดลองแบบ factorial design ปัจจัยต่าง ๆ ที่ทำการศึกษามีดังต่อไปนี้

- 3.3.1.1 ความเข้มข้นของสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ [ร้อยละ 2, 3 (น.น./ปริมาตร)]
- 3.3.1.2 ระยะเวลาในการกำจัดไปรตีน (1, 2, 3 ชั่วโมง)
- 3.3.1.3 อุณหภูมิ (65, 100 องศาเซลเซียส)
- 3.3.1.4 ขนาดของเปลือกกุ้ง (1.4-2.0, 2.0-4.0 มม.)

นำเปลือกกุ้งบดในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ด้วยอัตราส่วน 1 : 10 (น.น./ปริมาตร) ที่สภาวะการกำจัดไปรตีนต่าง ๆ (2 x 3 x 2 x 2 ชุดการทดลอง) นำมาล้างให้ถึงสภาพเป็นกลางด้วยน้ำกรองที่ผ่านเครื่องกรองด้วยเรซินชนิดแคทไอออนิก และแอนไอออนิก แล้วประเมินประสิทธิภาพการกำจัดไปรตีนโดยวิเคราะห์ปริมาณไปรตีนที่เหลือในเปลือกกุ้งด้วยวิธีของ Lowry และคณะ (1951) วิเคราะห์ความแปรปรวน (ANOVA) และความแตกต่างโดยวิธี DMRT (Duncan's Multiple Range Test) (ไพศาล เหล่าสุวรรณ, 2531) คัดเลือกสถานะที่เหมาะสมที่สุดเพื่อใช้ศึกษาในขั้นต่อไป

3.3.2 สภาวะที่เหมาะสมในการกำจัดนรชาติ

วางแผนการทดลองแบบ CRD และจัดชุดการทดลองแบบ factorial design ปัจจัยต่าง ๆ ที่ทำการศึกษามีดังต่อไปนี้

- 3.3.2.1 ความเข้มข้นของสารละลายกรดไฮโดรคลอริก (1.0, 1.25, 1.5 นอร์มอล)
- 3.3.2.2 อัตราส่วนของเปลือกกุ้งบดที่กำจัดโปรตีนแล้วต่อสารละลายกรด [(1 : 10, 1 : 15 (น.น./ปริมาตร)]
- 3.3.2.3 ระยะเวลาในการกำจัดนรชาติ (0.5, 1.0, 1.5 ชั่วโมง)
- 3.3.2.4 ขนาดของเปลือกกุ้งบดที่กำจัดโปรตีนแล้ว (1.4-2.0, 2.0-4.0 มม.)

นำเปลือกกุ้งบดที่กำจัดโปรตีนแล้วและผ่านการล้างจนมีสภาพเป็นกลางมาศึกษาการกำจัดนรชาติที่สภาวะต่าง ๆ (3 x 2 x 3 x 2 ชุดการทดลอง) นำมาล้างให้มีสภาพเป็นกลางด้วยน้ำกรอง แล้วประเมินการกำจัดนรชาติ โดยวิเคราะห์ปริมาณแก๊สดำวยวิธีของ A.O.A.c. (1984) และปริมาณโคตินด้วยวิธีของ Winzler (1955) วิเคราะห์ความแปรปรวนและความแตกต่างของปริมาณแก๊สโดยใช้ DMRT (ไพศาล เหล่าสุวรรณ, 2531)

3.3.3 สภาวะที่เหมาะสมในการกำจัดหมู่อะมิโน

นำโคตินที่ผลิตได้ (ข้อ 3.3.2) มาศึกษาการกำจัดหมู่อะมิโนที่สภาวะต่าง ๆ ดังต่อไปนี้

- สภาวะที่ 1 อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เวลา 30 นาที ในสภาวะที่มีอากาศ
- สภาวะที่ 2 อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เวลา 30 นาที ในสภาวะสุญญากาศ
- สภาวะที่ 3 อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เวลา 30 นาที ในสภาวะที่มีไนโตรเจน
- สภาวะที่ 4 อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เวลา 2 ชั่วโมง ในสภาวะที่มีอากาศ
- สภาวะที่ 5 อุณหภูมิ 145-150 องศาเซลเซียส เวลา 5 นาที ในสภาวะที่มีอากาศ
- สภาวะที่ 6 อุณหภูมิ 145-150 องศาเซลเซียส เวลา 5 นาที ในสภาวะสุญญากาศ
- สภาวะที่ 7 อุณหภูมิ 145-150 องศาเซลเซียส เวลา 5 นาที ในสภาวะที่มีไนโตรเจน

ซึ่งโคตินจากเปลือกกุ้งบดทั้งสองขนาด (1.4-2.0 และ 2.0-4.0 มม.) ให้ได้น้ำหนักแน่นอน เติมนลงในสารละลายไฮเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น ร้อยละ 50 (น.น./น.น.)

โดยใช้อัตราส่วนระหว่างโคโคอินและสารละลายต่างเท่ากับ 1 : 15 (น.น./ปริมาตร) ทำการกำจัดหมู่เอซิติกที่สภาพต่าง ๆ (7 สภาพ)

นำของผสมระหว่างโคโคอินและสารละลายต่างขณะร้อนหลังจากการกำจัดหมู่เอซิติกผ่านลงไปใต้น้ำผสมน้ำแข็งเพื่อทำให้เย็นอย่างรวดเร็ว แล้วจึงล้างให้มีสภาพเป็นกลางด้วยน้ำกรอง ทั้งให้สะเด็ดน้ำ แล้วอบในตู้อบชนิดใช้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 4 ชั่วโมง ทำการประเมินคุณสมบัติของโคโคอินที่โคโคอินโดยตรวจสอบความหนืดของโคโคอินในสารละลายกรดอะซิติกด้วย Brookfield Synchro-Lectric Viscometer, model RVT ด้วยวิธีของ Bough และคณะ (1978)

3.3.4 การตรวจสอบองค์ประกอบและคุณสมบัติของผลิตภัณฑ์

3.3.4.1 องค์ประกอบทางเคมี

โคโคอิน

ก) ทำการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของโคโคอินจากเปลือกกุ้ง 2 ขนาด (1.4-2.0 มม. และ 2.0-4.0 มม.) เปรียบเทียบกับโคโคอินจากบริษัท Fluka ดังต่อไปนี้คือ ความชื้น ไนโตรเจน และเถ้าตามวิธีของ A.O.A.C. (1984) ปริมาณโคโคอิน ตามวิธีของ Winzler (1955)

ข) ทำการวิเคราะห์ธาตุและโลหะหนักบางชนิดของโคโคอินจากเปลือกกุ้งขนาด 1.4-2.0 มม. เปรียบเทียบกับเปลือกกุ้งขนาดเดียวกัน (1.4-2.0 มม.) ดังต่อไปนี้คือ ฟอสฟอรัส ตามวิธีของ Oweczkin และ Kerven (1980) แคลเซียม โปแทสเซียม เหล็ก สังกะสี แมกนีเซียม ทองแดง และแมงกานีส ตามวิธีของ Kerven (1980)

โคโคอิน

ก) ทำการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของโคโคอินจากเปลือกกุ้ง 2 ขนาด (1.4-2.0 มม. และ 2.0-4.0 มม.) เปรียบเทียบกับโคโคอิน ชนิดน้ำหนักรวม เลกุลสูง และชนิดน้ำหนักรวม เลกุลต่ำ จากบริษัท Fluka ดังต่อไปนี้คือ ความชื้น ไนโตรเจน และเถ้า ตามวิธีของ A.O.A.C. (1984)

ข) ทำการวิเคราะห์ธาตุและโลหะหนักบางชนิดของโคโคอินจากเปลือกกุ้งขนาด 1.4-2.0 มม. เช่นเดียวกับการวิเคราะห์ในโคโคอิน

3.3.4.2 คุณสมบัติทางกายภาพ

โคโคอิน - ทำการวิเคราะห์คุณสมบัติทางกายภาพของโคโคอินจากเปลือกกุ้งทั้ง 2

ขนาดเปรียบเทียบกับโคตินจากบริษัท Fluka ดังต่อไปนี้คือ การละลาย (solubility) ตามวิธีของ Rutherford และ Austin (1978) สีโดยใช้แผ่นเทียบสี (Munsell color charts)

โคโตแทน - ทำการวิเคราะห์คุณสมบัติทางกายภาพของโคโตแทนจากเปลือกกุ้งทั้ง 2 ขนาด เปรียบเทียบกับโคโตแทนชนิดน้ำหมักโมเลกุลสูงและชนิดน้ำหมักโมเลกุลต่ำ จากบริษัท Fluka ดังต่อไปนี้คือ ความหนืด ตามวิธีของ Bough และคณะ (1978) สีโดยใช้แผ่นเทียบสี (Munsell color charts)

3.4 การเปลี่ยนแปลงองค์ประกอบและคุณสมบัติของ โคตินและโคโตแทนในระหว่างการเก็บรักษา

3.4.1 การเปลี่ยนแปลงองค์ประกอบและคุณสมบัติบางประการของโคตินและโคโตแทน

โคติน - เก็บโคตินจากเปลือกกุ้งขนาด 1.4-2.0 มม. และ 2.0-4.0 มม. ในขวดแก้วปิดสนิท (ball jar) ในที่มืดเป็นระยะเวลา 3 เดือน ตรวจสอบองค์ประกอบทางเคมีทุก ๆ 1 เดือน ดังต่อไปนี้คือ ความชื้นและไนโตรเจน ตามวิธีของ A.O.A.C. (1984)

โคโตแทน - เก็บโคโตแทนจากเปลือกกุ้งขนาด 1.4-2.0 มม. และ 2.0-4.0 มม. ในขวดแก้วปิดสนิทในที่มืดเป็นระยะเวลา 3 เดือน ตรวจสอบองค์ประกอบและคุณสมบัติทุก ๆ 1 เดือน ดังต่อไปนี้คือ ความชื้นตามวิธีของ A.O.A.C (1984) ความหนืดตามวิธีของ Bough และคณะ (1978)

3.4.2 การเปลี่ยนแปลงความหนืดของสารละลายโคโตแทน

เตรียมตัวอย่างสารละลายโคโตแทนขนาด 1.4-2.0 และ 2.0-4.0 มม. ที่ผลิตจากเปลือกกุ้งแซบวิยภาษาใต้สภาวะที่ประกอบด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ เข้มข้นร้อยละ 50 (น.น./น.น.) อัตราส่วนระหว่างโคตินและสารละลายต่างเท่ากับ 1 : 15 (น.น./ปริมาตร) อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 30 นาที ในสภาพบรรยากาศต่าง ๆ คือ สภาวะที่มีอากาศ สภาวะสุญญากาศ และสภาวะที่มีไนโตรเจน ให้ความเข้มข้นของโคโตแทนร้อยละ 1 ในภาชนะปิดกั้น เข้มข้นร้อยละ 2 แล้ววัดค่าความหนืดด้วยวิธีของ Bough และคณะ (1978) ทุก ๆ 2 วัน เป็นระยะเวลา 10 วัน ที่อุณหภูมิห้อง

ผลและวิจารณ์

1 การผลิตโคตินและโคโคแทน

1.1 องค์ประกอบทางเคมีของเปลือกกุ่มบด

ผลการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของเปลือกกุ่มชบวชที่ผ่านการร่อนด้วยตะแกรงขนาดต่าง ๆ (ตารางที่ 5) พบว่า ปริมาณเถ้าซึ่งแสดงถึงปริมาณแร่ธาตุมีมากที่สุดในเปลือกกุ่มขนาดใหญ่ (2.0-4.0 มม.) ซึ่งให้ผลสอดคล้องกับปริมาณแคลเซียม ส่วนปริมาณฟอสฟอรัสมีค่าใกล้เคียงกันในเปลือกกุ่มทั้ง 3 ขนาด องค์ประกอบที่สำคัญอีกชนิดหนึ่งคือ ไพรตีน พบว่าเปลือกกุ่มที่ผ่านการร่อนด้วยตะแกรงขนาด 1.4 มม. มีปริมาณไพรตีนสูงสุด ทั้งนี้เป็นผลเนื่องจากการขัดสีทำให้ส่วนเนื้อและเยื่อหุ้มบริเวณเปลือกชั้นในซึ่งมีไพรตีนเป็นองค์ประกอบส่วนใหญ่ปะปนลงไป ปริมาณไพรตีน (คำนวณจากปริมาณไนโตรเจนทั้งหมด) ในเปลือกกุ่มขนาดเล็ก ขนาดกลาง และขนาดใหญ่ มีค่าเท่ากับร้อยละ 39.99, 37.22 และ 31.65 ตามลำดับ โดยมีปริมาณไพรตีนที่แท้จริง (คำนวณจากผลต่างระหว่างปริมาณไนโตรเจนทั้งหมดและไนโตรเจนในโคติน) เท่ากับร้อยละ 31.55, 28.03 และ 20.90 ตามลำดับ สำหรับปริมาณโคตินในเปลือกกุ่มขนาดต่าง ๆ พบว่ามีปริมาณสูงสุดในเปลือกกุ่มขนาดใหญ่ (ร้อยละ 24.96) และมีปริมาณลดลงเมื่อขนาดเล็กลง (ร้อยละ 21.35 และ 19.59 ตามลำดับ) ผลดังกล่าวสอดคล้องกับปริมาณเยื่อใย ซึ่งเป็นส่วนที่ไม่ถูกย่อยสลายด้วยกรดและด่าง ส่วนปริมาณไซมัทมีค่าใกล้เคียงกันโดยเปลือกกุ่มขนาดใหญ่มีไซมัทสูงสุด องค์ประกอบทางเคมีของเปลือกกุ่มชบวช ที่ได้จากการทดลองนี้สอดคล้องกับการทดลองของ Meyers (1986) ซึ่งพบว่าเปลือกกุ่มมีองค์ประกอบ (ร้อยละ) ดังนี้คือ เถ้า 31.7 ไซมัท 0.4 ไพรตีนที่แท้จริง 22.8 โคติน 27.2 แคลเซียม 11.1 และฟอสฟอรัส 3.16 แต่แตกต่างจากการทดลองของ Kamasastri และ Prabhu (1961) ซึ่งพบว่าเปลือกกุ่มมีไพรตีนที่แท้จริงสูงถึงร้อยละ 48.26 และมีโคตินร้อยละ 30 ทั้งนี้เนื่องจากความแตกต่างของวัตถุดิบอันประกอบด้วยชนิดของกุ่ม ฤดูกาล และสิ่งแวดล้อม

ตารางที่ 5 องค์ประกอบทางเคมีของเปลือกกุ้งแช่บ๊วย

องค์ประกอบ* (ร้อยละ)	ขนาดเปลือกกุ้งบด (มม.)		
	< 1.4	1.4-2.0	2.0-4.0
เถ้า ^a	28.29 _± 0.31	29.30 _± 0.87	31.53 _± 0.16
ไขมัน ^a	0.63 _± 0.10	0.99 _± 0.08	1.05 _± 0.14
โปรตีน ^a	39.99 _± 0.24	37.22 _± 0.42	31.65 _± 0.98
โคติน ^a	19.59 _± 0.23	21.35 _± 0.16	24.96 _± 0.34
เชื้อไฮ ^b	23.75	24.17	25.17
แคลเซียม ^b	11.26	13.21	13.71
ฟอสฟอรัส ^b	2.83	2.75	2.77

* คำนวณจากน้ำหนักแห้ง

^a ค่าเฉลี่ย ± ค่าเบี่ยงเบนมาตรฐานจากการวิเคราะห์ 3 ซ้ำ

^b ค่าเฉลี่ยจากการวิเคราะห์ 2 ซ้ำ

เมื่อพิจารณาคุณสมบัติของเปลือกกุ้งสำหรับผลิต โคติน โดไฮ ใช้เกณฑ์ในการตัดสินคือ มีปริมาณโคตินสูงและปริมาณโปรตีนต่ำ นอกจากนี้เปลือกกุ้งขนาดเล็กอาจสูญเสียได้ง่ายในระหว่างการผลิต เช่น การล้าง และการกรองกระทำได้ช้า รวมทั้งมีโปรตีนสูง ทำให้สิ้นเปลืองปริมาณค่าสำหรับกำจัดโปรตีน ดังนั้นจึงเลือกเปลือกกุ้งขนาด 2.0-4.0 มม. และ 1.4-2.0 มม. (รูปที่ 4) เพื่อทำการศึกษาต่อไป



รูปที่ 4 เปลือกกุ้งแช่บ๊วยแห้งที่ผ่านการบดขนาด 2.0-4.0 มม. (ก) และ 1.4-2.0 มม. (ข)

1.2 กระบวนการผลิตโคตินและโคโตแซน

1.2.1 การกำจัดโปรตีน

จากการศึกษาสภาวะที่เหมาะสมในการกำจัดโปรตีนประกอบด้วย 4 ปัจจัย คือ ความเข้มข้นของสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ ขนาดของเปลือกกุ้งบด ระยะเวลาและอุณหภูมิ ในการกำจัดโปรตีน พบว่า การใช้สภาวะที่แตกต่างกันในการกำจัดโปรตีน มีผลต่อประสิทธิภาพ การกำจัดโปรตีนที่แตกต่างกัน (ตารางที่ 6) เมื่อวิเคราะห์ความแปรปรวนทางสถิติ (ตาราง แผนกที่ 1) พบว่า ทุกปัจจัยมีผลต่อประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีนอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.05$) และเมื่อวิเคราะห์ความแตกต่างโดยใช้ DMRT (ตารางแผนกที่ 2, 3, 4) พบว่า เปลือกกุ้ง ขนาดใหญ่ (2.0-4.0 มม.) ให้ประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีนน้อยกว่าเปลือกกุ้งขนาดเล็ก ($p < 0.05$) การใช้อุณหภูมิสูง (100 องศาเซลเซียส) ให้ประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีนสูงกว่า การใช้อุณหภูมิต่ำ (65 องศาเซลเซียส) ส่วนความเข้มข้นของสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ที่ เพิ่มขึ้นมีผลทำให้ประสิทธิภาพในการกำจัดโปรตีนสูงขึ้น นอกจากนี้การใช้ระยะเวลาในการกำจัด โปรตีนนานขึ้นมีผลต่อการเพิ่มประสิทธิภาพในการกำจัดโปรตีนเช่นเดียวกัน เมื่อเปรียบเทียบ สภาวะในการกำจัดโปรตีนจากเปลือกกุ้งทั้งสองขนาดที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส ระยะเวลา

1-3 ชั่วโมง โดยใช้สารละลายต่างเข้มข้นร้อยละ 2.0 และ 3.0 (น.น./ปริมาตร) พบว่าการใช้สารละลายต่างที่ความเข้มข้นสูง และระยะเวลาสั้น มีผลต่อการเพิ่มประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีนเพียงเล็กน้อยเท่านั้น ดังนั้นจึงเลือกสภาวะที่ประหยัดค่าใช้จ่ายและระยะเวลาเพื่อใช้ในการกำจัดโปรตีนซึ่งได้แก่ การใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 2.0 (น.น./ปริมาตร) เวลา 1 ชั่วโมง ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส โดยสภาวะที่ใช้อุณหภูมิและระยะเวลาดังกล่าวสอดคล้องกับการกำจัดโปรตีนจากเปลือกกุ้งแห้งที่ผ่านการบดของ Bough และคณะ (1978) แต่ใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 3.0 (น.น./ปริมาตร) ทั้งนี้เนื่องจากความแตกต่างของชนิดเปลือกกุ้ง โครงสร้าง และชนิดของโปรตีนซึ่งมีผลต่อความยากง่ายในการกำจัดโปรตีนในเปลือกกุ้งแต่ละชนิด

ตารางที่ 6 ประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย* (ร้อยละ)

ความเข้มข้นสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ (ร้อยละ)/

อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส)

ขนาดเปลือกกุ้ง บด (มม.)	เวลาในการกำจัด โปรตีน (ชม.)	2.0		3.0	
		65	100	65	100
2.0-4.0	1	92.77±0.10	99.17±0.05	95.54±0.11	99.51±0.10
	2	95.72±0.05	99.44±0.06	97.70±0.13	99.67±0.05
	3	97.71±0.10	99.68±0.04	98.28±0.13	99.78±0.08
1.4-2.0	1	93.24±0.17	99.40±0.08	96.05±0.11	99.44±0.07
	2	95.98±0.11	99.57±0.12	97.69±0.14	99.60±0.04
	3	97.50±0.09	99.70±0.12	98.20±0.12	99.71±0.07

* ค่าเฉลี่ย ± ค่าเบี่ยงเบนมาตรฐานจากการวิเคราะห์ 3 ซ้ำ

ตารางที่ 7 ปริมาณแก๊สในโคตินจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย* (ร้อยละ)

ขนาดเปลือกกุ้งบด (มม.)	เวลาในการกำจัดแร่ธาตุ (ชม.)	ความเข้มข้นกรดไฮโดรคลอริก (นอร์มอล) / อัตราส่วนเปลือกกุ้งบด : สารละลายกรด (น.น. : ปริมาตร)					
		1.00		1.25		1.50	
		1 : 10	1 : 15	1 : 10	1 : 15	1 : 10	1 : 15
2.0-4.0	0.5	16.54 _± 0.70	0.95 _± 0.24	1.49 _± 0.52	0.17 _± 0.08	0.17 _± 0.03	0.15 _± 0.03
	1.0	15.98 _± 0.10	0.26 _± 0.07	0.20 _± 0.05	0.15 _± 0.04	0.15 _± 0.01	0.13 _± 0.02
	1.5	15.34 _± 0.09	0.20 _± 0.03	0.17 _± 0.12	0.05 _± 0.02	0.09 _± 0.03	0.05 _± 0.04
1.4-2.0	0.5	14.08 _± 1.50	0.18 _± 0.07	0.54 _± 0.10	0.15 _± 0.03	0.18 _± 0.03	0.06 _± 0.03
	1.0	13.00 _± 1.56	0.10 _± 0.02	0.19 _± 0.03	0.13 _± 0.02	0.12 _± 0.03	0.05 _± 0.02
	1.5	10.73 _± 0.60	0.09 _± 0.02	0.15 _± 0.03	0.05 _± 0.02	0.06 _± 0.02	0.02 _± 0.01

* ค่าเฉลี่ย + ค่าเบี่ยงเบนมาตรฐานจากการวิเคราะห์ 3 ซ้ำ

ตารางที่ 8 ปริมาณโคตินในโคตินจากเปลือกกึ่งเขี้ยว* (ร้อยละ)

ขนาดเปลือกกึ่งเขี้ยว (มม.)	เวลาในการกำจัดน้ำชา (ชม.)	ความเข้มข้นกรดไฮโดรคลอริก (นอร์มอล) / อัตราส่วนเปลือกกึ่งเขี้ยว : สารละลายกรด (น.น. : ปริมาตร)					
		1.00		1.25		1.50	
		1 : 10	1 : 15	1 : 10	1 : 15	1 : 10	1 : 15
2.0-4.0	0.5	67.10+1.20	87.35+1.96	87.35+2.42	88.24+1.80	86.96+1.04	81.54+2.68
	1.0	69.88+1.27	89.29+1.44	92.65+2.51	85.94+0.96	91.22+1.98	93.75+2.17
	1.5	82.07+2.39	92.89+0.48	87.65+1.07	79.53+0.88	88.57+2.54	92.50+1.37
1.4-2.0	0.5	58.11+1.06	84.10+0.88	88.13+1.26	82.44+3.09	95.83+1.44	93.65+1.70
	1.0	67.96+2.09	86.87+1.97	88.62+1.47	87.90+0.21	95.23+0.17	93.67+1.41
	1.5	72.93+1.73	90.80+2.21	78.69+1.82	75.17+3.73	87.95+3.63	79.28+3.19

* ค่าเฉลี่ย + ค่าเบี่ยงเบนมาตรฐานจากการวิเคราะห์ 3 ซ้ำ

1.2.2 การกำจัดแร่ธาตุ

โดยทั่วไปเปลือกของสัตว์จำพวกกุ้งมีแคลเซียมคาร์บอเนต เป็นองค์ประกอบหลักของสารอินทรีย์ การแช่เปลือกกุ้งในสารละลายกรดไฮโดรคลอริกสามารถละลายแคลเซียมคาร์บอเนตให้อยู่ในรูปแคลเซียมคลอไรด์และเหลือไคตินซึ่งไม่ละลาย จากการศึกษาสภาวะที่เหมาะสมในการกำจัดแร่ธาตุ ประกอบด้วย 4 ปัจจัยคือ ความเข้มข้นของสารละลายกรดไฮโดรคลอริก อัตราส่วนของเปลือกกุ้งบดที่กำจัดไปเริ่มต้นแล้วต่อสารละลายกรด ระยะเวลาในการกำจัดแร่ธาตุ และขนาดของเปลือกกุ้งบดที่กำจัดไปเริ่มต้นแล้ว พบว่า ภายหลังจากกำจัดแร่ธาตุที่สภาวะต่าง ๆ แล้วจะได้สารประกอบไคติน ที่มีปริมาณแตกต่างกันดังตารางที่ 7 เมื่อวิเคราะห์ความแปรปรวนทางสถิติ (ตารางผนวกที่ 5) พบว่า ทุกปัจจัยมีผลต่อปริมาณเถ้าที่เหลืออยู่ในไคตินอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$) และเมื่อวิเคราะห์ความแตกต่างโดยใช้ DMRT (ตารางผนวกที่ 6) พบว่า เปลือกกุ้งขนาดใหญ่ที่กำจัดไปเริ่มต้นแล้ว ให้ไคตินที่มีปริมาณเถ้าสูงกว่าเปลือกกุ้งขนาดเล็ก ($p < 0.05$) ทั้งนี้เพราะว่าเปลือกกุ้งขนาดเล็กมีพื้นที่สัมผัสกับสารละลายกรดมากกว่าจึงสามารถละลายแคลเซียมคาร์บอเนตได้มากกว่า ส่วนระยะเวลามีผลต่อปริมาณเถ้าคือ เมื่อระยะเวลานานขึ้นสามารถกำจัดแร่ธาตุได้มากขึ้นโดยระยะเวลามากกว่า 1 ชั่วโมง ให้ไคตินที่มีปริมาณเถ้าที่ไม่แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$)

ที่ระยะเวลาและขนาดของเปลือกกุ้งเดียวกัน อัตราส่วนเปลือกกุ้งต่อกรดมีผลต่อความแตกต่างของปริมาณเถ้าอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$) เมื่อใช้กรดเข้มข้น 1.0 นอร์มอล แต่จะไม่มีผลต่อความแตกต่างของเถ้าเมื่อใช้กรดเข้มข้น 1.25 และ 1.5 นอร์มอล ยกเว้นการใช้กรดเข้มข้น 1.25 นอร์มอล เวลา 0.5 ชั่วโมง ส่วนผลของความเข้มข้นกรดพบว่าเมื่อใช้อัตราส่วนเปลือกกุ้งต่อกรด 1 : 10 (ขนาดเปลือกกุ้งและระยะเวลาเดียวกัน) จะให้ผลที่ไม่มีความแตกต่างของปริมาณเถ้าอย่างมีนัยสำคัญเมื่อใช้กรดเข้มข้น 1.25 และ 1.5 นอร์มอล แต่จะแตกต่างกันเมื่อใช้กรดเข้มข้น 1.0 นอร์มอล ส่วนการใช้อัตราส่วนเปลือกกุ้งต่อกรด 1 : 15 นั้นจะไม่มีผลต่อความแตกต่างของปริมาณเถ้าอย่างมีนัยสำคัญในทุกสภาวะ ยกเว้นสภาวะการใช้เปลือกกุ้งขนาดใหญ่เป็นเวลา 1 ชั่วโมง

ดังนั้นสภาวะที่เหมาะสมสำหรับการกำจัดแร่ธาตุคือ การใช้สารละลายกรดไฮโดรคลอริกเข้มข้น 1.25 นอร์มอล อัตราส่วนเปลือกกุ้งต่อกรด 1 : 10 ระยะเวลา 1 ชั่วโมง ซึ่งสอดคล้องกับผลการทดลองของ Madhavan และ Ramachandrannair (1974) ที่พบว่าภายใต้อัตราสภาวะดังกล่าวจะให้ไคตินจากเปลือกกุ้งสำหรับผลิตไคโตแซนที่มีความหนืดสูงสุด แต่

เมื่อใช้กรดเข้มข้นเพิ่มขึ้น ความหนืดของสารละลายไคโตแซนจะลดลง

สภาวะการกำจัดแร่ธาตุมีผลต่อปริมาณไคตินที่เหลือในเปลือกกุ้ง (ตารางที่ 8) โดยพบว่า ที่ระดับความเข้มข้นกรดสูงกว่า 1.0 นอร์มอล และระยะเวลามากกว่า 1 ชั่วโมง มีผลทำให้ปริมาณไคตินลดลง และมีผลโดยตรงต่อคุณภาพของไคตินและไคโตแซนซึ่งเป็นอนุพันธ์ของไคติน ดังนั้นสภาวะในการกำจัดแร่ธาตุจึงมีความสำคัญต่อการผลิตไคติน

1.2.3 การกำจัดหมู่อะซิติก

การตรวจสอบคุณสมบัติของไคโตแซนซึ่งผลิตจากไคตินสามารถกระทำได้หลายวิธี เช่น การวัดระดับการกำจัดหมู่อะซิติก (degree of deacetylation) การหาค่าหน้าโมเลกุล แต่เนื่องจากวิธีการทั้งสองจำเป็นต้องใช้เครื่องมือ และอุปกรณ์พิเศษ การวัดความหนืดจึงเป็นอีกวิธีหนึ่งในการตรวจสอบคุณสมบัติ เนื่องจากความหนืดและน้ำหนักโมเลกุลมีความสัมพันธ์กัน (Rutherford and Austin, 1978) นอกจากนี้ความหนืดของสารละลายไคโตแซนสามารถบ่งชี้จำนวนหมู่เอมีนอิสระซึ่งขึ้นกับระดับการกำจัดหมู่อะซิติกออกจากโครงสร้างของไคติน ทั้งนี้เพราะว่าไคโตแซนซึ่งเป็นพอลิเมอร์ของกลูโคซามีนจะคลายตัวในสารละลายกรดโดยหมู่เอมีนอิสระ ($-NH_2$) จับไฮโดรเจนไอออนจากสารละลายกรดเกิดเป็นประจุบวก ($-NH_3^+$) ก่อให้เกิดแรงผลักระหว่างประจุเพิ่มขึ้นส่งผลให้การคลายตัวของไคโตแซนเพิ่มขึ้น การประสานหรือจับกันของสายโซ่ไคโตแซนก่อให้เกิดความหนืด (Filar and Wirick, 1978) สายโซ่ที่มีความยาวมาก (น้ำหนักโมเลกุลสูง) ให้ความหนืดของสารละลายสูงดังนั้นการใช้ความหนืดเป็นดัชนีบอกคุณสมบัติจึงสามารถกระทำได้ง่ายและรวดเร็ว จากการศึกษาพบว่า การกำจัดหมู่อะซิติกภายใต้สภาวะที่แตกต่างกัน 7 สภาวะ ส่งผลต่อความหนืดของไคโตแซนดังแสดงในตารางที่ 9 ดังนี้

1) อุณหภูมิ การใช้อุณหภูมิต่ำ (100 องศาเซลเซียส) ระยะเวลาสั้น (30 นาที) ในการกำจัดหมู่อะซิติกได้ไคโตแซนที่มีความหนืดสูงกว่าการใช้อุณหภูมิสูง (145-150 องศาเซลเซียส) ระยะเวลาสั้น (5 นาที)

2) สภาพบรรยากาศ การกำจัดหมู่อะซิติกในสภาวะที่มีอากาศส่งผลให้ไคโตแซนมีความหนืดน้อยกว่าในสภาวะสุญญากาศและในสภาวะที่มีไนโตรเจนภายใต้อุณหภูมิเดียวกัน เนื่องจากในสภาวะที่มีอากาศ (ออกซิเจน) จะเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชันส่งผลต่อการทำลายโครงสร้างของไคโตแซน ซึ่งให้ผลสอดคล้องกับการทดลองของ Bough และคณะ (1978) ที่พบว่าไคโตแซนซึ่งผลิตในสภาวะที่มีไนโตรเจนให้ความหนืดสูงกว่าไคโตแซนที่ผลิตในสภาวะที่มีออกซิเจน

3) ระยะเวลา การใช้ระยะเวลานานในการกำจัดหมู่อะซิติก มีผลทำให้คุณภาพของโคโคแทนลดลง ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับอุณหภูมิและสภาพบรรยากาศที่ใช้ด้วย ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส การใช้ระยะเวลานาน (2 ชั่วโมง) ทำให้ความหนืดของสารละลายโคโคแทนที่ได้ต่ำกว่าการใช้ระยะเวลานั้น (30 นาที) ทั้งนี้เนื่องจากการใช้ระยะเวลานานก่อให้เกิดปฏิกิริยาออกซิเดชันมีผลให้คุณภาพของโคโคแทนลดลง ผลการทดลองที่ได้สอดคล้องกับการรายงานของ Bough และคณะ (1978) และของ พน และ Bough (1978) ซึ่งพบว่า การใช้ระยะเวลายำจัดหมู่อะซิติกมากขึ้น ส่งผลให้ความหนืดของสารละลายโคโคแทนลดลง

4) ขนาดของโคติน ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส ในสถานะที่มีออกซิเจน โคตินขนาดเล็กจะให้โคโคแทนที่มีความหนืดต่ำกว่าโคตินที่มีขนาดใหญ่ เพราะว่าโคตินขนาดเล็กมีพื้นที่ผิวสัมผัสกับออกซิเจนมากกว่า มีผลในการเพิ่มอัตราการทำลายโครงสร้างเนื่องจากปฏิกิริยาออกซิเดชัน อย่างไรก็ตามที่อุณหภูมิ 145-150 องศาเซลเซียส ภายใต้สภาวะบรรยากาศเดียวกัน โคตินขนาดเล็กให้ความหนืดสูงกว่าโคตินขนาดใหญ่ ทั้งนี้อาจเนื่องจากระยะเวลาในการเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชันสั้น (5 นาที) ตลอดจนสามารถกำจัดหมู่อะซิติกได้อย่างรวดเร็วภายใต้อุณหภูมิสูงจึงเป็นผลให้ได้โคโคแทนที่มีความหนืดสูงกว่า ส่วนสภาวะที่ไม่มีออกซิเจน (สภาวะสุญญากาศและสภาวะที่มีไนโตรเจน) พบว่า โคตินขนาดเล็กจะให้โคโคแทนที่มีความหนืดสูงกว่า เนื่องจากโคตินขนาดเล็กมีพื้นที่ผิวสัมผัสกับสารละลายต่างมากกว่า การกำจัดหมู่อะซิติกจึงทำได้สมบูรณ์กว่าโคตินขนาดใหญ่ โดยปราศจากการทำลายโครงสร้างเนื่องจากปฏิกิริยาออกซิเดชัน ซึ่งผลการทดลองดังกล่าวสอดคล้องกับการทดลองของ Bough และคณะ (1978) ซึ่งได้กำจัดหมู่อะซิติกจากโคตินที่ผลิตจากเปลือกกุ้งขนาดต่าง ๆ (1, 2 และ 6.4 มม.) ภายใต้สภาวะที่มีไนโตรเจน พบว่า โคตินขนาดเล็กให้โคโคแทนที่มีความหนืดสูงสุด

ดังนั้นสภาวะที่เหมาะสมในการผลิตโคโคแทนจากเปลือกกุ้งชบวัยคือ การใช้โคตินขนาด 1.4-2.0 มม. ทำการกำจัดหมู่อะซิติกโดยใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ เข้มข้นร้อยละ 50 (น.น./น.น.) อัตราส่วนระหว่างโคตินและสารละลายต่างเท่ากับ 1 : 15 ที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส ในสภาวะสุญญากาศ เป็นเวลา 30 นาที

ตารางที่ 9 ค่าความหนืดของสารละลาย โคลโคแทนที่ผลิตภายใต้สภาวะที่แตกต่างกัน

สภาวะการผลิต โคลโคแทน	ความหนืด* (เซนติพอยส์)/ขนาดโคลโค (มม.)	
	2.0-4.0	1.4-2.0
100 °ซ, 30 นาที ในสภาวะที่มีอากาศ	3,527	2,449
100 °ซ, 30 นาที ในสภาวะสูญอากาศ	10,122	12,892
100 °ซ, 30 นาที ในสภาวะที่มีไนโตรเจน	10,459	10,497
100 °ซ, 2 ชั่วโมง ในสภาวะที่มีอากาศ	530	460
145-150 °ซ, 5 นาที ในสภาวะที่มีอากาศ	824	1,068
145-150 °ซ, 5 นาที ในสภาวะสูญอากาศ	860	1,085
145-150 °ซ, 5 นาที ในสภาวะที่มีไนโตรเจน	1,263	1,490

* ค่าเฉลี่ยจากการวิเคราะห์ 2 ซ้ำ

1.2.4 ผลผลิตโคลโคและโคลโคแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย

ผลผลิตโคลโคที่ได้จากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยขนาด 2.0-4.0 มม. และ 1.4-2.0 มม. ซึ่งผลิตภายใต้สภาวะที่เหมาะสม (ข้อ 1.2.1 และ 1.2.2) มีปริมาณร้อยละ 27.18 และ 26.84 เมื่อเทียบจากน้ำหนักเปลือกกุ้งอบแห้ง ส่วนผลผลิตโคลโคแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยขนาด 2.0-4.0 มม. และ 1.4-2.0 มม. ซึ่งผลิตในสภาวะที่เหมาะสม (ข้อ 1.2.3) มีปริมาณร้อยละ 79.46 และ 78.38 เมื่อเทียบจากโคลโคแห้ง และมีปริมาณร้อยละ 21.60 และ 21.04 เมื่อเทียบจากเปลือกกุ้งอบแห้ง 2 ขนาดตามลำดับ

1.2.5 องค์ประกอบและคุณสมบัติของโคลโคและโคลโคแทน

1.2.5.1 องค์ประกอบทางเคมีและคุณสมบัติทางกายภาพของโคลโคจากการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของโคลโคจากเปลือกกุ้ง

แช่บ๊วยขนาด 2 ขนาด (2.0-4.0 มม. และ 1.4-2.0 มม.) เปรียบเทียบกับโคลโคจากบริษัท

Fluka แสดงผลดังตารางที่ 10 โคลินจากเปลือกกุ้งแช่บิวซ์ทั้ง 2 ขนาด มีองค์ประกอบทางเคมีใกล้เคียงกัน แต่แตกต่างจากโคลินจากบริษัท Fluka ดังนี้

ความชื้น โคลินจากเปลือกกุ้งแช่บิวซ์ขนาดใหญ่นั้นมีความชื้นสูงกว่าโคลินที่ได้จากเปลือกกุ้งขนาดเล็กลง อันเป็นผลจากประสิทธิภาพการทำแห้งที่ต่ำกว่า แต่มีปริมาณต่ำกว่าโคลินจากบริษัท Fluka

เถ้า โคลินจากเปลือกกุ้งแช่บิวซ์ทั้งสองขนาดมีปริมาณเถ้าใกล้เคียงกันแต่มีค่าต่ำกว่าโคลินจากบริษัท Fluka จึงอาจกล่าวได้ว่าประสิทธิภาพการกำจัดแร่ธาตุในโคลินจากเปลือกกุ้งแช่บิวซ์สูงกว่า

โคลิน ปริมาณโคลินที่พบในโคลินจากเปลือกกุ้งแช่บิวซ์สูงกว่าในโคลินจากบริษัท Fluka อย่างเด่นชัด ทั้งนี้ อาจเป็นผลเนื่องมาจากกระบวนการผลิต ชนิดของวัตถุดิบ และองค์ประกอบเคมีอื่น ๆ ที่แตกต่างกัน

ไนโตรเจน ปริมาณไนโตรเจนของโคลินจากเปลือกกุ้งแช่บิวซ์ทั้งสองขนาดมีค่าใกล้เคียงกับค่าทางทฤษฎีสำหรับโคลินบริสุทธิ์ (ร้อยละ 6.9) (No, et al., 1989) คือ มีค่าเท่ากับร้อยละ 6.81 และ 6.80 ในเปลือกกุ้งขนาดใหญ่น้อยและเล็กตามลำดับ ส่วนปริมาณไนโตรเจนของโคลินจากบริษัท Fluka มีค่าสูงกว่าค่าทางทฤษฎีอย่างเด่นชัด (ร้อยละ 8.12) ปริมาณไนโตรเจนที่สูงกว่า 6.9 อาจเนื่องจากการสูญเสียไนโตรเจนหรือการกำจัดโปรตีนที่ไม่สมบูรณ์ ส่วนปริมาณไนโตรเจนที่ต่ำกว่า 6.9 เนื่องจากการสูญเสียไนโตรเจน และการปนเปื้อนจากองค์ประกอบอื่นเช่น เถ้า ซึ่งเหลืออยู่ภายหลังการกำจัดแร่ธาตุที่ไม่เหมาะสม (Rutherford and Austin, 1978)

ตารางที่ 10 องค์ประกอบทางเคมีและคุณสมบัติทางกายภาพของโคติน

องค์ประกอบ /คุณสมบัติ	โคตินจากเปลือกกุ่มแซบวัยบดที่มีขนาด (มม.)		โคตินจากบริษัท Fluka
	2.0-4.0	1.4-2.0	
ความชื้น ^a	4.38±0.08	2.95±0.16	9.64±0.10
เถ้า ^a	0.19±0.03	0.18±0.05	0.62±0.03
โคติน ^a	97.31±1.31	96.15±1.51	83.66±2.86
ไนโตรเจน ^a	6.81±0.05	6.80±0.11	8.12±0.06
การละลาย ^b	41.72	42.60	-

^{a, b} ค่าเฉลี่ย ± ค่าเบี่ยงเบนมาตรฐานจากการวิเคราะห์ 3 ซ้ำ และ 2 ซ้ำ ตามลำดับ

- ไม่ละลายใน N,N-dimethylacetamide (DMAc) -5% LiCl

จากการวิเคราะห์คุณสมบัติทางกายภาพของโคตินจากเปลือกกุ่มแซบวัยเปรียบเทียบกับโคตินจากบริษัท Fluka ได้ผลดังนี้คือ

สี โคตินจากเปลือกกุ่มแซบวัยบดทั้ง 2 ขนาด มีลักษณะเป็นเกล็ดสีเหลืองนวล (10YR 9/2) (รูปที่ 5) ส่วนโคตินจากบริษัท Fluka มีขนาดและสีที่ไม่สม่ำเสมอ โดยทั่วไปมีสีเข้มและมีความหนามากกว่าโคตินจากเปลือกกุ่มแซบวัยซึ่งคาดว่าเป็นโคตินจากเปลือกและกระดองปู

การละลาย โคตินจากเปลือกกุ่มแซบวัยสามารถละลายในสารละลาย N,N-dimethylacetamide ที่มีลิเทียมคลอไรด์ร้อยละ 5 (DMAc-5%LiCl) ได้ประมาณร้อยละ 42 ส่วนโคตินจากบริษัท Fluka ไม่สามารถละลายในสารละลายดังกล่าว อาจเนื่องจากมีความแตกต่างของน้ำหนักโมเลกุล สารที่มีน้ำหนักโมเลกุลสูงมีแนวโน้มละลายได้น้อยกว่าสารที่มีน้ำหนักโมเลกุลต่ำ (Billmeyer, 1971) นอกจากนี้อาจเป็นผลจากความแตกต่างของหมู่อะซิดในโครงสร้างของโคติน ซึ่ง Rutherford และ Austin (1978) พบว่าโคตินที่มีหมู่อะซิดสูงมีแนวโน้มละลายได้สูงกว่าโคตินที่มีหมู่อะซิดต่ำ เนื่องจากหมู่อะซิดสามารถทำปฏิกิริยากับตัวทำ

ละลายได้ ส่วนความแตกต่างของลักษณะโครงสร้างก็อาจมีผลต่อการละลายเช่นกัน



รูปที่ 5 โคตินจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยขนาด 2.0-4.0 มม. (ก) และ 1.4-2.0 มม. (ข)

1.2.5.2 องค์ประกอบทางเคมีและคุณสมบัติทางกายภาพของ

โคโตแซน

จากการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของโคโตแซนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยขนาด 2 ขนาด (2.0-4.0 มม. และ 1.4-2.0 มม.) เปรียบเทียบกับโคโตแซนชนิดน้ำหนักโมเลกุลสูงและชนิดน้ำหนักโมเลกุลต่ำจากบริษัท Fluka แสดงผลดังตารางที่ 11 โคโตแซนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยบดทั้ง 2 ขนาด มีองค์ประกอบทางเคมีใกล้เคียงกันแต่แตกต่างจากโคโตแซนจากบริษัท Fluka ดังนี้

ความชื้น ความชื้นในโคโตแซนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยบดทั้งสองขนาดมีปริมาณใกล้เคียงกัน โดยมีปริมาณต่ำกว่าโคโตแซนทั้งสองชนิดของบริษัท Fluka อย่างเด่นชัด

เถา แม้ว่าปริมาณเถาที่พบในโคโคแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยสดทั้งสองขนาดมีค่าต่ำ (ร้อยละ 0.26-0.29) แต่ยังสูงกว่าปริมาณเถาในโคโคแทนจากการทดลองของ Bough และคณะ (1978) ซึ่งมีปริมาณเพียงร้อยละ 0.011-0.043 ทั้งนี้เนื่องจากความแตกต่างของชนิดและโครงสร้างเปลือกกุ้งซึ่งมีผลต่อความยากง่ายในการกำจัดแร่ธาตุเมื่อผลิตเป็นโคโคแทน ส่วนปริมาณเถาในโคโคแทนทั้งสองชนิดของบริษัท Fluka นั้นมีปริมาณสูง (ร้อยละ 1.11-1.50) ซึ่งให้ผลใกล้เคียงกับการทดลองของ Filar และ Wirick (1978) ซึ่งพบว่ามีเถาในโคโคแทนชนิดน้ำหนักโมเลกุลสูงและต่ำเท่ากับ ร้อยละ 1.9 และ 1.2 ตามลำดับ

ไนโตรเจน ปริมาณไนโตรเจนในโคโคแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยสดทั้งสองขนาดมีค่าสูงกว่าปริมาณไนโตรเจนในโคโคแทนทั้งนี้ เป็นผลจากการสูญเสียไนโตรเจนเอง ปริมาณไนโตรเจนดังกล่าวใกล้เคียงกับการทดลองของ Bough และคณะ (1978) ส่วนปริมาณไนโตรเจนในโคโคแทนทั้งสองชนิดจากบริษัท Fluka นั้นมีค่าต่ำกว่าปริมาณไนโตรเจนในโคโคแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย ทั้งนี้อาจเนื่องจากการสูญเสียไนโตรเจนในระหว่างการขนส่งและเก็บรักษาที่ไม่เหมาะสม ส่วน Filar และ Wirick (1978) พบว่า ปริมาณไนโตรเจนในโคโคแทนทั้งสองชนิด (น้ำหนักโมเลกุลสูงและต่ำ) มีค่าร้อยละ 8.17-8.41 ซึ่งสูงกว่าปริมาณไนโตรเจนในโคโคแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย และโคโคแทนจากบริษัท Fluka เนื่องจากความแตกต่างของโครงสร้างและประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีนในกระบวนการผลิต โคโคแทนสำหรับเป็นวัตถุดิบในการผลิตโคโคแทน

ตารางที่ 11 องค์ประกอบทางเคมีและคุณสมบัติทางกายภาพของโคโคแทน

องค์ประกอบ /คุณสมบัติ	โคโคแทนจาก โคตินที่มีขนาด (มม.) ต่างกัน		โคโคแทนจากบริษัท Fluka ชนิดน้ำหนัก โมเลกุลต่างกัน	
	2.0-4.0	1.4-2.0	สูง	ต่ำ
ความชื้น ^a (ร้อยละ)	6.27±0.09	6.46±0.42	8.25±0.11	10.36±0.07
เถ้า ^a (ร้อยละ)	0.26±0.03	0.29±0.08	1.11±0.12	1.50±0.24
ไนโตรเจน ^a (ร้อยละ)	7.76±0.01	7.80±0.01	7.21±0.05	7.08±0.03
ความหนืด ^b (เซนติพอยส์)	9,172	10,183	1,056	203

^a ค่าเฉลี่ย ± ค่าเบี่ยงเบนมาตรฐานจากการวิเคราะห์ 3 ซ้ำ

^b ค่าเฉลี่ยจากการวิเคราะห์ 2 ซ้ำ (ร้อยละ 1 ในกรดอะซิติกร้อยละ 2)

จากการวิเคราะห์คุณสมบัติทางกายภาพของโคโคแทนจากเปลือกกุ้ง
แห้งบดเปรียบเทียบกับโคโคแทนจากบริษัท Fluka ได้ผลดังนี้คือ

สี โคโคแทนจากเปลือกกุ้งแห้งบดมีลักษณะเป็นเกล็ดสีเหลืองจาง (5Y 9/2) มีความมันวาว (รูปที่ 6) โดยมีสีใกล้เคียงกับโคโคแทนจากบริษัท Fluka ทั้งชนิดน้ำหนักโมเลกุลสูงและต่ำ

ความหนืด สารละลายโคโคแทนจากเปลือกกุ้งแห้งบดขนาด 1.4-2.0 มม. ในกรดอะซิติก มีความหนืดสูงกว่าสารละลายโคโคแทนจากเปลือกกุ้งขนาด 2.0-4.0 มม. (ตารางที่ 11) ส่วนการละลายของโคโคแทนจากบริษัท Fluka ในกรดอะซิติกนั้นพบว่า มีบางส่วนไม่ละลายและตกตะกอน โดยมีความหนืดเท่ากับ 1,056 และ 203 เซนติพอยส์ ในโคโคแทนชนิดน้ำหนักโมเลกุลสูงและต่ำตามลำดับ ซึ่งสอดคล้องกับการทดลองของ Filar และ Wirick (1978) ซึ่งพบว่าความหนืดของสารละลายโคโคแทนชนิดน้ำหนักโมเลกุลสูงและต่ำมีค่าเท่ากับ 2,780 และ 50 เซนติพอยส์ ตามลำดับ สารละลายโคโคแทนจากเปลือกกุ้งแห้งบดมีความหนืดสูงกว่าสารละลายโคโคแทนจากบริษัท Fluka อย่างเด่นชัด ทั้งนี้อาจเนื่องจากการสูญเสียหมู่

เอมีน โดยพบว่าปริมาณไนโตรเจนทั้งหมดต่ำกว่าปริมาณไนโตรเจนในโคโตแซนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย จึงทำให้ความสามารถในการจับประจุไฮโดรเจนจากสารละลายกรดต่ำลง ส่งผลให้แรงผลักดันระหว่างประจุไม่เพียงพอสำหรับการคลายตัวของพอลิเมอร์ของโคโตแซน ความหนืดจึงต่ำกว่าที่ควรจะเป็น นอกจากนี้อาจเป็นผลจากระดับการกำจัดหมู่อะซิติลที่แตกต่างกันส่งผลให้การละลายแตกต่างกัน



รูปที่ 6 โคโตแซนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยขนาด 2.0-4.0 มม. (ก) และ 1.4-2.0 มม. (ข)

เมื่อศึกษาปริมาณแร่ธาตุบางชนิด ในโคตินและโคโตแซนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยแห่งที่ผ่านการบดขนาด 1.4-2.0 มม. เปรียบเทียบกับเปลือกกุ้ง โดยตรวจสอบปริมาณแคลเซียม ฟอสฟอรัส แมกนีเซียม โปแทสเซียม เหล็ก แมงกานีส ทองแดง และสังกะสี (ตารางที่ 12) พบว่าแคลเซียมและฟอสฟอรัสเป็นแร่ธาตุหลักในเปลือกกุ้ง ปริมาณแร่ธาตุจะเปลี่ยนแปลงและแตกต่างกันไปตามขั้นตอนการผลิต แคลเซียมในเปลือกกุ้งมีปริมาณลดลงประมาณ ร้อยละ 99.9 และ 99 ในโคตินและโคโตแซนตามลำดับ ส่วนฟอสฟอรัสซึ่งเป็นแร่ธาตุรองนั้นมีปริมาณลดลงประมาณร้อยละ

98 และ 99 ในโคตินและโคโตแทนตามลำดับ ปริมาณแมกนีเซียม โนเทสเซียม เหล็กและทองแดง ลดลงตามขั้นตอนการผลิต ส่วนปริมาณแมงกานีสและสังกะสีพบว่าในโคตินมีปริมาณลดลงจากเปลือกกุ้งซึ่งเป็นวัตถุดิบ แต่จะเพิ่มขึ้นในโคโตแทนซึ่งคาดว่าอาจมีการปนเปื้อนในระหว่างการผลิต เนื่องจากโคโตแทน สามารถจับกับอนุมูลโลหะหลายชนิด เช่น โครเมียม นิกเกิล สังกะสี เหล็ก แมงกานีส (Madhavan and Ramachandran, 1978) จากคุณสมบัติดังกล่าวจึงมีการใช้โคโตแทนในการกำจัดโลหะหนัก จากน้ำทิ้งโรงงานอุตสาหกรรมต่าง ๆ พบว่า สามารถลดปริมาณทองแดง แคดเมียม เหล็ก สังกะสี ตะกั่ว นิกเกิล และสามารถกำจัดไซยาไนด์ได้บางส่วน (Masri and Randall, 1978)

ตารางที่ 12 ปริมาณแร่ธาตุบางชนิดในเปลือกกุ้ง โคตินและโคโตแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย

แร่ธาตุ ^a	เปลือกกุ้ง	โคติน	โคโตแทน
แคลเซียม ^a	12.760	0.007	0.120
ฟอสฟอรัส ^a	2.535	0.040	0.010
แมกนีเซียม ^a	0.710	0.003	0.006
โนเทสเซียม ^a	0.095	0.002	0.002
เหล็ก ^b	155.925	147.335	21.445
แมงกานีส ^b	25.090	0.640	6.945
ทองแดง ^b	8.905	1.090	0.050
สังกะสี ^b	3.160	0.425	20.780

^a ร้อยละ (เทียบจากน้ำหนักแห้งเริ่มต้น)

^b ส่วนในล้านส่วน (เทียบจากน้ำหนักแห้งเริ่มต้น)

* ค่าเฉลี่ยจากการวิเคราะห์ 2 ซ้ำ

1.2.5.3 องค์ประกอบและคุณสมบัติของโคตินและโคโคเนระหว่าง

การเก็บรักษา

โคติน การเปลี่ยนแปลงองค์ประกอบของโคตินระหว่างการเก็บรักษา ในขวดแก้วปิดสนิทที่อุณหภูมิห้อง (27-30 องศาเซลเซียส) เป็นเวลา 3 เดือน (ตารางที่ 13) พบว่าปริมาณความชื้นของโคตินทั้งสองขนาดเพิ่มขึ้นอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) คือ เพิ่มจากร้อยละ 4.38 เป็นร้อยละ 6.77 ในโคตินขนาดใหญ่ และเพิ่มจากร้อยละ 2.95 เป็นร้อยละ 6.96 ในโคตินขนาดเล็ก โดยอัตราการเพิ่มของความชื้นในโคตินขนาดเล็กมีค่าสูงกว่าในโคตินขนาดใหญ่ ส่วนปริมาณไนโตรเจนในโคตินทั้งสองขนาดไม่เปลี่ยนแปลงอย่างมีนัยสำคัญที่ระยะเวลาการเก็บรักษา 1 เดือน แต่จะลดลงเมื่อระยะเวลาการเก็บรักษามากขึ้น

ตารางที่ 13 ปริมาณความชื้นและไนโตรเจนของโคตินจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยในระหว่างการเก็บรักษา

ขนาดของโคติน (มม.)	ระยะเวลาการเก็บรักษา (เดือน)	ความชื้น* (ร้อยละ)	ไนโตรเจน* (ร้อยละ)
2.0-4.0	0	4.38±0.08 ^a	6.81±0.05 ^a
	1	5.92±0.12 ^b	6.79±0.06 ^a
	2	5.89±0.05 ^b	6.26±0.06 ^b
	3	6.77±0.19 ^c	6.08±0.05 ^c
1.4-2.0	0	2.95±0.16 ^a	6.80±0.11 ^a
	1	5.96±0.15 ^b	6.71±0.13 ^a
	2	6.02±0.12 ^b	6.24±0.08 ^b
	3	6.96±0.16 ^c	6.11±0.03 ^c

* ค่าเฉลี่ย ± ค่าเบี่ยงเบนมาตรฐานจากการวิเคราะห์ 3 ซ้ำ

ตัวอักษรเหมือนกันในสมมุติฐานเดียวกันของโคตินแต่ละขนาดแสดงว่า ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95

โคโคแทน เมื่อประเมินการเปลี่ยนแปลงองค์ประกอบและคุณสมบัติของโคโคแทนในระหว่างการเก็บรักษาในขวดแก้วปิดสนิท ที่อุณหภูมิห้อง (27-30 องศาเซลเซียส) เป็นเวลา 3 เดือน (ตารางที่ 14) พบว่า ความชื้นเพิ่มขึ้นอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) โดยระดับการเพิ่มของความชื้นในโคโคแทนขนาดเล็กมีค่าสูงกว่าในโคโคแทนขนาดใหญ่ คือ เพิ่มจากร้อยละ 6.27 เป็นร้อยละ 10.64 ในโคโคแทนขนาดใหญ่ และเพิ่มจากร้อยละ 6.46 เป็นร้อยละ 12.83 ในโคโคแทนขนาดเล็ก ส่วนค่าความหนืดของโคโคแทนจะลดลงทุกเดือนอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) โดยลดลงประมาณร้อยละ 36 ในโคโคแทนขนาดใหญ่และปริมาณร้อยละ 21 ในโคโคแทนขนาดเล็ก ทั้งนี้อาจเป็นผลเนื่องจากการเปลี่ยนแปลงทางเคมีในระหว่างการเก็บรักษาทำให้ความหนืดลดลง

เมื่อเปรียบเทียบความชื้นและอัตราการเพิ่มของความชื้นในระหว่างการเก็บรักษาของโคโคแทนและโคโคแทนพบว่า โคโคแทนมีปริมาณความชื้นและอัตราการเพิ่มความชื้นสูงกว่าโคโคแทน ทั้งนี้เพราะโคโคแทนมีคุณสมบัติจับกับน้ำได้สูงกว่าโคโคแทน (Knorr, 1982)

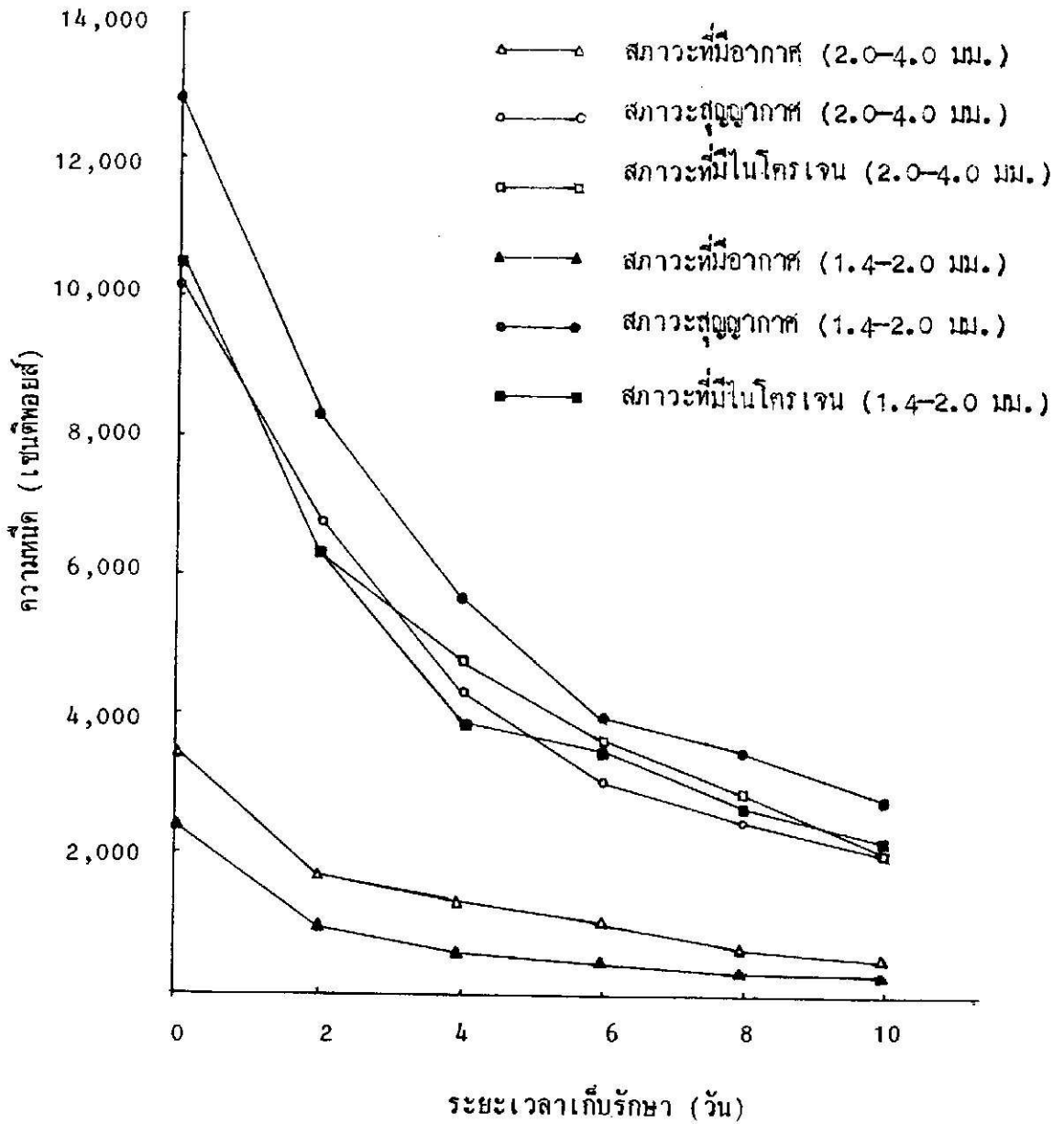
เมื่อตรวจสอบความหนืดของสารละลายโคโคแทนที่ผลิตจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยภายใต้สภาวะที่ประกอบด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้นร้อยละ 50 (น.น./น.น.) อัตราส่วนระหว่างโคโคแทนและสารละลายต่างเท่ากับ 1 : 15 (น.น./ปริมาตร) อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 30 นาที ในสภาพบรรยากาศต่าง ๆ คือ สภาวะที่มีอากาศ สภาวะสุญญากาศ และสภาวะที่มีไนโตรเจน พบว่า เมื่อระยะเวลาในการเก็บรักษานานขึ้น สารละลายโคโคแทนทุกชนิดในภาวดะชิตกมีความหนืดลดลง (รูปที่ 7) อันเนื่องจากการเกิดปฏิกิริยาผันกลับของการเปลี่ยนลักษณะโครงสร้างของโคโคแทนในสารละลายกรด ซึ่งผลดังกล่าวสอดคล้องกับการทดลองของ Moorjani และคณะ (1978) ดังนั้นจึงไม่ควรเตรียมสารละลายทิ้งไว้คราวละมาก ๆ หากต้องการจะใช้ควรเตรียมใหม่ทุกครั้งเพื่อให้ได้ความหนืดสูงสุด

ตารางที่ 14 ปริมาณความชื้นและค่าความหนืดของโคโคแซนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยในระหว่างการเก็บรักษา

ขนาดของโคโคแซน (มม.)	ระยะเวลาการเก็บรักษา (เดือน)	ความชื้น* (ร้อยละ)	ความหนืด* (เซนติพอยส์)
2.0-4.0	0	6.27±0.09 ^a	9172±8 ^a
	1	8.03±0.10 ^b	6840±6 ^b
	2	9.89±0.17 ^c	6380±14 ^c
	3	10.64±0.15 ^d	5698±21 ^d
1.4-2.0	0	6.46±0.42 ^a	10183±16 ^a
	1	9.40±0.55 ^b	9088±23 ^b
	2	12.39±0.32 ^c	8600±18 ^c
	3	12.83±0.07 ^c	8020±9 ^d

* ค่าเฉลี่ย ± ค่าเบี่ยงเบนมาตรฐานจากการวิเคราะห์ 3 ซ้ำ

ตัวอักษรเหมือนกันในสดมภ์เดียวกันของโคโคแซนแต่ละขนาดแสดงว่า ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95



รูปที่ 7 ค่าความหนักของสารละลายโคโคแทน (ร้อยละ 1 ในภาควะซติกเข้มข้น ร้อยละ 2) ในระหว่างการเก็บรักษาที่อุณหภูมิห้อง

สรุปและข้อเสนอแนะ

ผลการศึกษาแนวทางการสกัดและการใช้ประโยชน์โคโคแทนจากเปลือกและหัวกุ้งพบว่า เปลือกกุ้งแช่บ๊วยสามารถใช้เป็นวัตถุดิบในการผลิตโคตินและโคโคแทนได้อย่างมีประสิทธิภาพภายใต้สภาวะการผลิตที่เหมาะสมของแต่ละขั้นตอน ประกอบด้วย การกำจัดโปรตีน การกำจัดแร่ธาตุ และการกำจัดหมู่อะซิติล ได้ผลิตทั้งโคตินและโคโคแทนในปริมาณเท่ากับร้อยละ 26.84 และ 21.04 เมื่อเทียบจากน้ำหนักเปลือกกุ้งอบแห้ง ตามลำดับ กระบวนการผลิตดังกล่าว คาดว่าจะสามารถนำไปประยุกต์ใช้เพื่อการผลิตในระดับอุตสาหกรรมต่อไป

จากผลการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีและคุณสมบัติทางกายภาพของโคตินและโคโคแทนที่ผลิตได้ เปรียบเทียบกับโคตินและโคโคแทนทางการค้า พบว่าองค์ประกอบทางเคมีของโคตินและโคโคแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยมีลักษณะใกล้เคียงหรือดีกว่าของโคตินและโคโคแทนจากบริษัท Fluka ส่วนคุณสมบัติการละลายในกรดอะซิติก พบว่า โคโคแทนจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วยสามารถละลายแล้วให้ค่าความหนืดสูงกว่าโคโคแทนจากบริษัท Fluka ซึ่งเป็นข้อได้เปรียบในการนำไปประยุกต์ใช้ได้กว้างขวางมากกว่า แต่เมื่อเตรียมสารละลายโคโคแทนตั้งทิ้งไว้ที่อุณหภูมิห้องเป็นเวลานานขึ้น พบว่าค่าความหนืดลดลงอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ดังนั้นจึงมีข้อเสนอแนะว่าไม่ควรเตรียมสารละลายโคโคแทนทิ้งไว้คราวละหลายๆ หากต้องการใช้ควรเตรียมใหม่ทุกครั้ง เพื่อให้ได้ความหนืดสูงสุด

เนื่องจากโคโคแทนมีคุณสมบัติการละลายได้ดีในสารละลายกรด โดยเฉพาะอย่างยิ่งกรดอะซิติก จึงทำให้เกิดข้อจำกัดในการนำไปประยุกต์ใช้ในผลิตภัณฑ์อาหาร เพราะจะมีผลต่อกลิ่นรสของอาหาร หากตัดแปลงให้โคโคแทนสามารถละลายได้ในสารละลายที่เป็นกลาง ก็จะช่วยเพิ่มศักยภาพการใช้ประโยชน์ได้มากขึ้น ดังนั้นจึงมีข้อเสนอแนะเพื่อเป็นแนวทางในการศึกษาวิจัยต่อไป ดังนี้คือ

1. พัฒนาระบวนการผลิตเพื่อให้ได้โคโคแทนหรืออนุพันธ์ของโคโคแทนที่สามารถละลายน้ำได้
2. ศึกษาปัจจัยที่มีผลต่อคุณภาพแท้จริงของโคโคแทน
3. ศึกษาการประยุกต์ใช้โคโคแทนในอุตสาหกรรมต่างๆ ให้กว้างขวางมากขึ้น

เอกสารอ้างอิง

- ไพศาล เหล่าสุวรรณ. 2531. สถิติสำหรับการวิจัยทางเกษตร. คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์. หาดใหญ่ สงขลา 278 หน้า
- Anderson, C.G., de Pablo, N. and Romo, C.R. 1978. Antarctic krill (Euphausia superba) as a source of chitin and chitosan. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 54-63.
- Anonymous. 1989. Chitosan makes the grade. Manufacture Chemist. 60 (10) : 31-35.
- A.O.A.C. 1984. Official Methods of Analysis of the Association of Official Chemists. 14th ed. The Association of Official Analytical Chemists, Inc.
- Ashford, N.A., Hattis, D. and Murray, A.E. 1977. Industrial prospects for chitin and protein from shellfish wastes; MIT Sea Grant Report MISG 77-3. Report MIT : Cambridge, MA. cited by No, H.K., Meyers, S.P. and Lee, K.S. 1989. Isolation and characterization of chitin from crawfish shell waste. J. Agri. Food. Chem. 37 : 575-78.
- Austin, P.R., Brine, C.J., Castle, J.E. and Zikakis J.P. 1981. Chitin : New facets of research. Science 12 : 749-753.
- Averbach, B.L. 1978. Film-forming capacity of chitosan. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 199-209.
- Balassa. L.L. and Prudden, J.F. 1978. Applications of chitin and chitosan in wound healing acceleration. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 296-305.

- Billmeyer, F.W. 1971. Textbook of Polymer Science. Wiley-Interscience. New York.
- Bough, W.A., Salter, W.L., Wu, A.C.M. and Perkins, B.E. 1978. Influence of manufacturing variables on the characteristics and effectiveness of chitosan products I. chemical compositions, viscosity, and molecular-weight distribution of chitosan products. *Biotech. Bioen.* 20 : 1931-1943.
- Brine, C.J. and Austin, P.R. 1981. Chitin isolates : species variation in residual amino acids. *Comp. Biochem. Physiol.* 70B : 173. cited by Narkviroj, P. 1987. The utilization of prawn processing wastes. Ph. D. Thesis. Univ. New South Wales. 260 pp.
- Broussignac, P. 1968. Chitosan : a natural polymer not well known by the industry. *Chim. Ind. Genie Chim* 99 : 1241-1247. cited by Muzzarelli, R.A.A. 1977. Chitin. Pergamon Press Ltd. New York 309 pp.
- Brzeski, M.M. 1987. Chitin and chitosan-putting waste to good use. *INFOFISH International* 5 : 31-36.
- Burkholder, P.R., Burkholder, L.M. and Centeno, P. 1966. Nutritive values of shrimp flour. *Nature* 211 : 860-861.
- Carroad, P.A. and Tom, R.A. 1978. Bioconversion of shellfish chitin wastes : process conception and selection on microorganisms. *J. Food Sci.* 43 : 1158-1167.
- Chandramohan, D. and Thomas, I. 1984. Studies on chitinase activity and chitinoclastic bacteria in sediments, fishes and prawns. *Proc. Symp. Coastal Aquaculture* 3 : 839-845.
- Conrad, J. 1965. Chitin. In *Encyclopedia of Polymer Science and Technology : Plastics, Resins, Rubbers, Fibers.* Vol. 3. Mark, H.F., Gaylord, N.G. and Bikales, N.M. (Eds). John Willey & Sons, Inc. USA.
- Cosio, I.G., Fisher, R.A. and Carroad, P.A. 1982. Bioconversion of shellfish chitin waste : waste pretreatment, enzyme production, process design and economic analysis. *J. Food Sci.* 47 : 901-905.

- Filar, L. J. and Wirick, M.G. 1978. Bulk and solution properties of chitosan. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 169-181.
- Fujita, T. 1970. Chitosan. Japan 13,599. cited by Muzzarelli, R.A.A. 1977. Chitin. Pergamon Press Ltd. New York. 309 pp.
- Green. J.H. and Kramer, A. 1979. Food processing waste management. AVI. Publishing Company, Inc. Westport. Connecticut USA. 629 pp.
- Hackman, R.H. 1954. Chitin I. Enzymic degradation of chitin and chitin esters. Austr. J. Biol. Sci. 7 : 168-178. cited by Muzzarelli, R.A.A. 1977. Chitin. Pergamon Press Ltd. New York. 309 pp.
- Hang, Y.D. 1990. Chitosan production from Rhizopus oryzae mycelia. Biotech. Letters 12 (12) : 911-912.
- Hayes, E.R. and Davies, S.H. 1978. Characterization of chitosan. I : Thermoreversible chitosan gels. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge MA; p 193-198.
- Heinrich, M.P. 1981. The utilisation of prawn processing wastes. B.Sc. Thesis. The University of New South Wales. Australia.
- Horowitz, S.T., Roseman, S. and Blumenthal, H.J. 1957. Preparation of glucosamine oligosaccharides I. Separation. J. Amer. Chem. Soc. 79 : 5046-5049.
- Horton, D. and Lineback D.R. 1965. N-deacetylation : chitosan from chitin. Meth. Carbohydr. Chem. 5 : 403-406. cited by Muzzarelli, R.A.A. 1977. Chitin. Pergamon Press Ltd. New York. 309 pp.
- Imeri, A.G. and Knorr, D. 1988. Effects of chitosan on yield and compositional data of carrot and apple juice. J. Food Sci. 53 (6) : 1707-1709.
- Ismail, P.K. and Madhavan, P. 1970. A note on liquid fertilizer from shrimp and fish wastes. Fish. Technol. 9 : 216-217.
- Jeuniaux, Ch. 1966. Chitinase. Methods Enzymol. 8 : 645-650.

- Jeuniaux, Ch. 1978. Distribution and quantitative importance of chitin in animals. In Proceedings of the first International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 5-10.
- Johnson. E.L. and Peniston, Q.P. 1982. Utilization of shellfish waste for chitin and chitosan production. In Chemistry and biochemistry of marine food products. Martin, R.E. (ed). AVI Publish Westport Connecticut; p 415-422.
- Kamasastri, P.V. and Prabhu, P.V. 1961. Preparation of chitin and glucosamine from prawn shell waste. J. Sci. Industr. Res. 20D : 460.
- Katsuyama, A.M. 1979. A guide for waste management in the food processing industry. The Food Process Institute. Washington, D.C. USA. 276 pp.
- Kerven, G. 1980. Applications of Atomic Absorption Spectroscopy to the Analysis of Biological Materials. Department of Agriculture. University of Queensland. 12 pp.
- Kienzle-sterzer, C., Rodriguez-sanchez, D. and Rha, C. 1982. Dilute solution behavior of a cationic polyelectrolyte. J. Appl. Polymer Sci. 27 : 4467-4470.
- Knorr, D. 1982. Functional properties of chitin and chitosan. J. Food Sci. 47 : 593-595.
- Knorr, D. 1983. Dye binding properties of chitin and chitosan. J. Food Sci. 48 : 36-41.
- Knorr, D. 1984. Use of chitinous polymers in food. Food Technol. 38 : 85-97.
- Knorr, D. 1986. Chitosan gels for entrapment of cultured plant cells. In Chitin in Nature and Technology. Muzzarelli, R., Jeuniaux, C. and Goody, G.W. (eds). Plenum Press, New York; p 428-431.
- Knorr, D. 1986. Nutritional quality, food processing, and biotechnology aspects of chitin and chitosan : a review. Process Biochem. : 21 (3) : 90-92.

- Kurita, K. 1986. Chemical modifications of chitin and chitosan. In Chitin in Nature and Technology. Muzzarelli, R., Jeuniaux, C. and Goody, G.W. (eds). Plenum Press, New York; p 287-293.
- Kurita, K., Koyama, Y. and Taniguchi, A. 1986. Studies on chitin. IX. Crosslink of water-soluble chitin and evaluation of products as absorbents for cupric ion. J. Appl. Polymer Sci. 31 : 1169-1176.
- Lowry, O.H., Rosebrough, N.J., Farr, A.L. and Randall, R. J. 1951 Protein. Measurement with Folin-phenol reagent. J. Biological Chemistry. 193 : 265-275.
- Madhavan, P. and Ramachandrannair, K.G. 1974. Utilization of prawn waste-isolation of chitin and its conversion to chitosan. Fish. Technol. 11 (1) : 50-53.
- Madhavan, P. and Ramachandrannair, K.G. 1978. Metal-binding property of chitosan from prawn waste. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge. MA; p 444-448.
- Maruca, R. 1982. Interaction of heavy metals with chitin and chitosan. III. chromium. J. Appl. Polymer Sci. 27 : 4827-4837.
- Masri, M.S. and Randall, V.G. 1978. Chitosan and chitosan derivatives for removal of toxic metallic ions from manufacturing-plant waste streams. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge. MA; p 277-287.
- McGahren, W.J., Perkinsan, G.A., Growich, J.A., Leese, R.A. and Ellestad, G.A. 1984. Chitosan by fermentation. Process Biochem. 19 (3) : 88-90.
- Meyers, S.P. 1986. Utilisation of shrimp processing wastes. INFOFISH Marketing Digest 4 : 18-19.
- Meyers, S.P. 1987. Sausages from shrimp waste. INFOFISH International 5 : 36.

- Monreal, J. and Reese, E. 1969. The chitinase of Serratia marcescens
Can. J. Microbiol. 15 : 689-696.
- Moorjani, M.N., Achutha, V. and Khasim, D.I. 1975. Parameters affecting
the viscosity of chitosan from prawn waste. J. Food Sci. and
Technol. 12 : 187-189.
- Moorjani, M.N., Khasim, D.I. and Rajalakshmi, S. 1978. Chitosan of
high viscosity and protein as a valuable by-product from
squilla. In Proceedings of the First International Conference
on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds).
MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p. 210-216.
- Muzzarelli, R.A.A. 1977. Chitin. Pergamon Press Ltd. New York 309 pp.
- Muzzarelli, R.A.A. 1978. Modified chitosans and their chromatographic
performances. In Proceedings of the First International
Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser,
E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 335-354.
- Narkviroj, P. 1987. The utilization of prawn processing wastes. Ph.D.
Thesis. Univ. New South Wales. 260 pp.
- Nicol, S. 1991. Life after death for empty shells. New Scientist 129
: 36-38.
- No, H.K., Meyers, S.P. and Lee, K.S. 1989. Isolation and characteriza-
tion of chitin from crawfish shell waste. J. Agri. Food Chem.
37 : 575-579.
- Oke, O.L., Talabi, S.O. and Umoch, I.B. 1978. The possible use of
chitin and chitosan as animal feed. In Proceedinds of the
First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli,
R.A.A. and pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program :
Cambridge, MA; p 327.
- Oweczkin, J. and Kerven, G. 1980. Methods of Analysis for Nitrogen,
Phosphorus, Sulphur and Potassium in Plant Tissue. Department
of Agriculture. University of Queensland. 12 pp.

- Pelletier, A., Lemire, I., Sygusch J., Chornet, E., Overend, R.P. 1990. Chitin/chitosan transformation by thermo-mechano-chemical treatment including characterization by enzymatic depolymerization. *Biotech. Bioen.* 36 : 310-315.
- Powning R.F. and Irzykiewicz, H. 1963. A chitinase from the gut of cockroach Periplaneta americana. *Nature* 200 : 1128.
- Rajulu, G.S. and Gowri, N. 1978. Chitin from marine organisms and its use as an adhesive. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 430-436.
- Reid, J.D. and Ogrydziak, D.M. 1981. Chitinase-overproducing mutant of Serratia marcescens. *Appl. Environ. Microbiol.* 41 (3) : 664-669.
- Revah-Moiseev, S. and Carroad, P.A. 1981. Conversion of the enzymatic hydrolysate of shellfish waste chitin to single-cell protein. *Biotech. Bioen.* 23 : 1067-1078.
- Reynold, D.M. 1954. Exocellular chitinase from a Streptomyces sp. *J. Gen. Microbiol.* 11 : 150-159.
- Roby, D., Toppan, A. and Esquerre-Tugaye, M.T. 1986. Chitinases : plant defense protein related to resistance against fungal pathogens. In Chitin in Nature and Technology. Muzzarelli, R., Jeuniaux, C. and Goody, G.W. (eds). Plenum press, New York; p. 231-233.
- Ruiz-Herrera. 1978. The distribution and quantitative importance of chitin in fungi. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 11-12.
- Rutherford, F.A. and Austin, P.R. 1978. Marine chitin properties and solvents. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds).

- MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 182-192.
- Shimahara, K., Takiguchi, Y., Kobayashi, T., Uda, K. and Sannan, T. 1989. Screening of Mucaraceae strains suitable for chitosan production. In Chitin and Chitosan, Skjak-Braek, G., Anthonsen, and Sanford, P. (eds). Elsevier Applied Science. New York. p 171-178.
- Simpson, K. 1978. The recovery of protein and pigments from shrimp and crab meals and their use in salmonid pigmentation. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 253-262.
- Soto-Peralta, N.V., Muller, H. and Knorr, D. 1989. A research note : Effect of chitosan treatments on the clarify and color of apple juice, J. Food Sci. 54 (2) : 495-496.
- Stanley, W.L., Watters, G.G., Chan, B. and Mercer, J.M. 1975. Lactase and other emzymes bound to chitin with glutaraldehyde. Biotech. Bioen. 17 : 315-326.
- Stephens, N.L., Bough, W.A., Beuchat, L.R. and Heaton, E.K. 1976. Preparation and evaluation of two microbiological media from shrimp heads and hulls. Appl. Environ. Microbiol. 31 : 1-6.
- Suryanarayana Rao, S.V., Dwarakanath, C.T. and Saraswathi, C.R. 1980. Preparation and microbiological evaluation of bactopectone from shrimp waste. J. Food Sci. and Technol. 17 : 133-136.
- Synowiecki, J., Sikorski, Z.E., Naczka, M. and Piotrzwska, H. 1982. Immobilization of enzymes on krill chitin activated by formaldehyde. Biotech. Bioen. 24 : 1871-1876.
- Takeda, M. 1978. Use of chitin powder as adsorbent in Thin-Layer chromatography. In Proceedings of the First International Conference on Chitin/Chitosan. Muzzarelli, R.A.A. and Pariser, E.R. (eds). MIT Sea Grant Program : Cambridge, MA; p 355-363.
- Takeda, M. and Katsuura, H. 1964. Purification of king crab chitin. Suisan Daigaku kenkyu Hokoku 13 : 109-116. cited by Muzzarelli,

- R.A.A. 1977. Chitin. Pergamon Press Ltd. New York 309 pp.
- Tom, R.A. and Carroad, P.A. 1981. Effect of reaction conditions on hydrolysis of chitin by Serratia Marcescens QM B1466 chitinase. J. Food Sci. 46 : 646-647.
- Tracey, M.V. 1951. Cellulase and chitinase of earthworms. Nature 167 : 776-777.
- Tracey, M.V. 1955. Cellulase and chitinase in soil amoebae. Nature 175 : 815.
- Whistler, R.S. and BeMiller, J.N. 1962. Chitin. J. Org. Chem. 27 : 1161-1163. cited by Muzzarelli, R.A.A. 1977. Chitin. Pergamon Press Ltd. New York. 309 pp.
- Winzler, R.J. 1955. Method for determination of serum glycoprotein : hexosamine. Glick, D. (Ed). Method of biochemical analysis Vol 2 : 292-294. cited by Narkviroj, P. 1987. The utilization of prawn processing wastes. Ph. D. Thesis Univ. New South Wales.
- Wolfrom, M.L., Maher, G.G. and Chaney, A. 1958. Chitosan nitrate. J. Org. Chem. 23 : 1990-1991. cited by Muzzarelli, R.A.A. 1977. Chitin. Pergamon Press Ltd. New York. 309 pp.
- Wu, A.C.M., Bough, W.A., Holmess, M.R. and Perkins, B.E. 1978. Influence of manufacturing variables on the characteristics and effectiveness of chitosan products. III. Coagulation of cheese whey solids. Biotech. Bioen. 20 : 1957-1966.
- Yang, T. and Zall, R.R. 1984. Chitosan membranes for reverse osmosis application. J. Food Sci. 49 : 91-93.
- Yoshioka, T., Hirano, R., Shioya, T. and Kako, M. 1990. Encapsulation of mammalian cell with chitosan-CMC capsule. Biotech. Bioen. 35 : 66-72.

ภาคผนวก
ผลการวิเคราะห์ทางสถิติ

ตารางผนวกที่ 1 การวิเคราะห์ความแปรปรวนสำหรับประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีนจากเปลือก
กุ้งแช่บ๊วย

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	23	296.898565	12.908633	1334.99 **
size (s)	1	0.136068	0.136068	14.07 **
time (i)	2	46.140286	23.070143	2385.88 **
temperature (t)	1	182.882812	182.882812	18913.48 **
concentration (c)	1	15.876612	15.876612	1641.94 **
sxi	2	0.432969	0.216485	22.39 **
sxt	1	0.079335	0.079335	8.20 **
sxc	1	0.065401	0.065401	6.76 *
ixt	2	31.875408	15.937704	1648.25 **
ixc	2	4.031108	2.015554	208.45 **
txc	1	12.029513	12.029513	1244.07 **
sxixt	2	0.210836	0.105418	10.90 **
sxixc	2	0.042969	0.021485	2.22 ns
sxtxc	1	0.032512	0.032512	3.36 ns
ixtxc	2	3.027675	1.513837	156.56 **
sxixtxc	2	0.035058	0.017529	1.81 ns
Error	48	0.464133	0.009669	
TOTAL	71	297.362700		

CV = 0.1%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

* = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$)

ns = ไม่แตกต่างทางสถิติ

ตารางผนวกที่ 2 การวิเคราะห์ความแตกต่างสำหรับประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีน (ixt.xc)

concentration	t1	t2	c-MEAN	DIFF
i1				
C1	93.01b	99.28b	96.14	- 6.27 **
C2	95.80a	99.47a	97.64	- 3.68 **
i2				
C1	95.85b	99.50b	97.68	- 3.65 **
C2	97.70a	99.64a	98.67	- 1.94 **
i3				
C1	97.61b	99.69a	98.65	- 2.08 **
C2	98.24a	99.73a	98.99	- 1.49 **
t-MEAN	98.37	99.55	97.96	- 3.18

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

อักษรที่เหมือนกันในแต่ละสัปดาห์ของเวลา (i) ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$)

โดยการวิเคราะห์ด้วย DMRT

ตารางผนวกที่ 3 การวิเคราะห์ความแตกต่างสำหรับประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีน (sxc)

concentration	S1	S2	c-MEAN	DIFF
C1	97.42b	97.56b	97.49	- 0.14 **
C2	98.42a	98.44a	98.43	- 0.02 ns
s-MEAN	97.92	98.00	97.96	- 0.08

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

อักษรที่เหมือนกันในแต่ละสดมภ์ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) โดยการวิเคราะห์ด้วย DMRT

ตารางผนวกที่ 4 การวิเคราะห์ความแตกต่างสำหรับประสิทธิภาพการกำจัดโปรตีน (sxixt)

time	t1	t2	i-MEAN	DIFF
S1				
i1	94.16 c	99.34 c	96.75	- 5.18 **
i2	96.71 b	99.56 b	98.14	- 2.85 **
i3	98.00 a	99.73 a	98.86	- 1.73 **
S2				
i1	94.65 c	99.42 b	97.03	- 4.77 **
i2	96.83 b	99.58 a	98.21	- 2.76 **
i3	97.85 a	99.69 a	98.77	- 1.84 **
t-MEAN	96.37	99.55	97.96	- 3.18

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

อักษรที่เหมือนกันในแต่ละสดมภ์ของขนาด (s) ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) โดยการวิเคราะห์ด้วย DMRT

ตารางผนวกที่ 5 การวิเคราะห์ความแปรปรวนสำหรับปริมาณเถาในโคตินจากเปลือกกุ้งแช่บ๊วย

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	35	3043.40785	86.95451	532.64 **
size (s)	1	12.84780	12.84780	78.70 **
time (i)	2	7.22615	3.61307	22.13 **
ratio (p)	1	620.97649	620.97649	3803.79 **
concentration (c)	2	1207.13337	603.56668	3697.15 **
sxt	2	0.32114	0.16057	0.98 ns
sxp	1	8.06333	8.06333	49.39 **
sxc	2	18.19076	9.09538	55.71 **
txp	2	3.34189	1.67095	10.24 **
txc	4	5.34928	1.33732	8.19 **
pxc	2	1139.42142	569.71071	3489.77 **
sxtxp	2	0.64184	0.32092	1.97 ns
sxtxc	4	1.25268	0.31317	1.92 ns
sxpxc	2	12.43948	6.21974	38.10 **
txpxc	4	3.43877	0.85969	5.27 **
sxtpxc	4	2.76346	0.69086	4.23 **
Error	72	11.75413	0.16325	
TOTAL	107	3055.16210		

CV = 15.8%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ (p < 0.01)

ns = ไม่แตกต่างทางสถิติ

ตารางผนวกที่ 6 การวิเคราะห์ความแตกต่างสำหรับปริมาณถั่วในโคติน (sxt:pxxc)

concentration		p1	p2	c-MEAN	DIFF
S1	t1				
C1		16.54 a	0.95 a	8.74	15.59 **
C2		1.49 b	0.17 b	0.83	1.32 **
C3		0.17 c	0.15 b	0.16	0.02 ns
S1	t2				
C1		15.98 a	0.26 a	8.12	15.72 **
C2		0.20 b	0.15 a	0.17	0.05 ns
C3		0.15 b	0.13 a	0.14	0.02 ns
S1	t3				
C1		15.34 a	0.20 a	7.77	15.14 **
C2		0.24 b	0.05 a	0.15	0.19 ns
C3		0.09 b	0.05 a	0.07	0.04 ns
S2	t1				
C1		14.08 a	0.18 a	7.13	13.90 **
C2		0.54 b	0.15 a	0.35	0.39 ns
C3		0.18 b	0.06 a	0.12	0.12 ns
S2	t2				
C1		13.00 a	0.10 a	6.55	12.90 **
C2		0.19 b	0.13 a	0.16	0.06 ns
C3		0.12 b	0.05 a	0.09	0.07 ns
S2	t3				
C1		10.73 a	0.09 a	5.41	10.64 **
C2		0.15 b	0.04 a	0.10	0.11 ns
C3		0.06 b	0.02 a	0.04	0.04 ns
p-MEAN		4.96	0.16	2.56	4.80

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$) ns = ไม่แตกต่างทางสถิติ

อักษรที่เหมือนกันในแต่ละสดมภ์ของ s * t ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$)

โดยการวิเคราะห์ด้วย DMRT

ตารางผนวกที่ 7 การวิเคราะห์ความแปรปรวนของปริมาณความชื้นในดินขนาด 2.0-4.0 มม.
ระหว่างการเก็บรักษาระยะเวลา 3 เดือน

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	3	9.008	3.003	182.275 **
Error	8	0.132	0.016	
TOTAL	11	9.140		

CV = 2.23%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

ตารางผนวกที่ 8 การวิเคราะห์ความแปรปรวนของปริมาณความชื้นในดินขนาด 1.4-2.0 มม.
ระหว่างการเก็บรักษาระยะเวลา 3 เดือน

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	3	27.380	9.127	408.485 **
Error	8	0.179	0.022	
TOTAL	11	27.559		

CV = 2.73%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

ตารางผนวกที่ 9 การวิเคราะห์ความแปรปรวนของปริมาณไนโตรเจนในดินขนาด 2.0-4.0 มม. ระหว่างการเก็บรักษาระยะเวลา 3 เดือน

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	3	1.252	0.417	134.543 **
Error	8	0.025	0.003	
TOTAL	11	1.277		

CV = 0.86%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

ตารางผนวกที่ 10 การวิเคราะห์ความแปรปรวนของปริมาณไนโตรเจนในดินขนาด 1.4-2.0 มม. ระหว่างการเก็บรักษาระยะเวลา 3 เดือน

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	3	1.042	0.347	39.798 **
Error	8	0.070	0.009	
TOTAL	11	1.112		

CV = 1.44%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

ตารางผนวกที่ 11 การวิเคราะห์ความแปรปรวนของปริมาณความชื้นในโคโคแทนขนาด 1.4-2.0 มม. ระหว่างการเก็บรักษาระยะเวลา 3 เดือน

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	3	34.610	11.537	664.088 **
Error	8	0.139	0.017	
TOTAL	11	34.749		

CV = 1.51%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

ตารางผนวกที่ 12 การวิเคราะห์ความแปรปรวนของปริมาณความชื้นในโคโคแทนขนาด 1.4-2.0 มม. ระหว่างการเก็บรักษาระยะเวลา 3 เดือน

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	3	78.928	26.309	175.569 **
Error	8	1.199	0.150	
TOTAL	11	80.127		

CV = 3.77%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง ($p < 0.01$)

ตารางผนวกที่ 13 การวิเคราะห์ความแปรปรวนของความหนืดของโคโคแซนขนาด 2.0-4.0 มม. ระหว่างการเก็บรักษาระยะเวลา 3 เดือน

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	3	18962858.000	6320952.500	33847.137 **
Error	8	1494.000	186.750	
TOTAL	11	18964352.000		

CV = 0.19%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง (p < 0.01)

ตารางผนวกที่ 14 การวิเคราะห์ความแปรปรวนของความหนืดของโคโคแซนขนาด 1.4-2.0 มม. ระหว่างการเก็บรักษาระยะเวลา 3 เดือน

SV	DF	SS	MS	F
Treatment	3	7574506.500	2524835.500	11545.404 **
Error	8	1749.500	218.688	
TOTAL	11	7576256.000		

CV = 0.16%

** = แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญยิ่ง (p < 0.01)