

บทที่ 5

วิจารณ์ผลการทดลอง

5.1 ศึกษาองค์ประกอบของพลาสติก

จากการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมี และจุลินทรีย์ ของพลาสติกที่ใช้เป็นวัสดุในการทดลอง ตั้งตารางที่ 4.1 พบว่า มีความชื้น 89.8% น้ำมัน 7.1% ไขมัน 0.8% เต้า 1.6% คาร์บอนไซเดอร์ 0.7% จุลินทรีย์ทั้งหมด 3.1×10^4 CFU/ml. และน้ำหนักสิ่งของแม่พิมพ์ที่เรียกว่า ผลตั้งกล่าวเป็นหลักเดียงกับองค์ประกอบของพลาสติกซึ่งวิเคราะห์โดย Delaney (1975), Howell และ Lawrie (1983) การที่พลาสติกเหล่านี้มีปริมาณ 7.1% หากเพิ่มที่ใช้ในอุตสาหกรรมอาหาร เมื่อจากน้ำมันจะถูกหัวน้ำมันเป็นสาร emulsifier ที่สามารถอ่อนตัวชั่วคราวได้มากกว่าน้ำมันในน้ำ เพราะมีโครงสร้างส่วนที่ชอบน้ำมากกว่าน้ำมัน (Fennema, 1985) จากการวิเคราะห์ของ Saito, Ichikawa และ Taira (1988) พบว่า พลาสติกประกอบด้วยน้ำมัน โปรตีน ไขมัน ฟิเบร และ globulin และ fibrinogen ซึ่ง globulin จะมีสมบัติเป็นสาร emulsifier ที่ถูกว่าเป็นชนิดอ่อน (Foegeding, Allen และ Dayton, 1986) พลาสติกนี้จะประกอบด้วยน้ำมันซึ่งมีสมบัติเป็นสาร emulsifier ที่อ่อนแล้ว การใช้ในผลิตภัณฑ์อาหารชนิดต่างๆ ยังมีผลในการเพิ่มคุณค่าทางนิเวศน์และการและเพิ่มความสามารถในการจับน้ำของผลิตภัณฑ์สุกี้ด้วย (Knipe และ Frye, 1990) แต่อย่างไรก็ตามการใช้พลาสติกในรูปของเหลว มีองค์ประกอบที่เป็นน้ำอยู่มาก หากให้มีอุจจาระในการใช้งาน จึงควรศึกษากระบวนการและภาวะในการหันแห้งที่เหมาะสมต่อไป

5.2 ศึกษาภาวะการหันแห้งพลาสติก

5.2.1 การหานแห่งค่าใช้เครื่องอบแห้งแบบสูญญากาศ

ในการหานแห่งพลาสม่าค่าใช้เครื่องอบแห้งแบบสูญญากาศ ได้ศึกษาผลของอุณหภูมิในการอบแห้งท่อเวลาในการหานแห้ง และสูบตีการน้ำประปาชนิดของผลิตภัณฑ์ต่างๆ โดยแบรอกลุ่มเป็น 3 ระดับ คือ 60, 70 และ 80°C อุณหภูมิช่วงนี้เป็นช่วงที่เหมาะสมสำหรับการหานแห่งพลาสม่า เหตุ因为ทำการหานพลาสม่าเกิดการแปลงสภาพมาก เกินไป (Whitaker และ Tannenbaum, 1977) ระหว่างการหานแห้งที่ความคุณความดันสูญญากาศภายในถังอบให้คงที่ตลอดเวลาที่ 29 ± 1 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว ซึ่งเป็นค่าสูงสุดที่ทำได้ เพื่อลดเวลาในการอบแห้งให้สั้นที่สุด และลดปฏิกิริยา oxidation ของไขมัน เป็นองจากวัตถุกินที่ไม่มีไขมันอยู่ 0.8%

รูปที่ 4.1 เป็นกราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณความชื้น และเวลาที่ใช้ในการหานแห้ง จะเห็นว่าช่วงแรกของการหานแห้งทั้งตั้งแต่ 0-90 นาที อัตราการสูญเสียน้ำจากผลิตภัณฑ์ค่อนข้างช้า เรียกว่าช่วงการหานแห้งที่ความร้อนเนื้องคัน เป็นองจากช่วงนี้หลังจากความร้อนจากถังอบถูกย้ายหอด้วยหอดให้กับพลาสม่าที่อยู่ภายนอก นำไปในกระเบนน้ำเท่านั้น ปริมาณความชื้นของพลาสมานั้นคงอย่างรวดเร็ว อัตราการสูญเสียน้ำในช่วงนี้คงที่ เรียกว่าช่วงอัตราคงที่ (constant rate period) และช่วงสุดท้ายของการอบแห้ง คือ ช่วงอัตราลดลง (falling rate period) เป็นช่วงที่ปริมาณความชื้นต่ำกว่า 10% อัตราเร็วในการเสียน้ำจะลดลง เป็นองจากการหดตัวของเนื้อเยื่อที่แห้งนริเวตติ้ว หากหันกลับในพลาสม่าเพื่อออกแบบนริเวตติ้ว ของพลาสม่าที่ช้ากว่า (Reey, 1972) เมื่อเปรียบเทียบผลของอุณหภูมิต่ออัตราการหานแห้ง จะเห็นว่า เมื่ออุณหภูมิเพิ่มสูงขึ้น เวลาที่ต้องการในการหานแห้งผลิตภัณฑ์ความชื้นสูดห้ายจะลดลง โดยเวลาในการหานแห้งผลิตภัณฑ์ที่ 60, 70 และ 80°C จนถึงความชื้น 7% คือ 630, 540 และ 420 นาที ตามลำดับ เนื่องจากความชื้นสูดห้ายเป็น 7% เป็นองจากที่ปริมาณความชื้นระดับนี้จุลินทรีย์เจริญ茂ได้ (Frazier และ Westhoff, 1988) และจากผลการวิเคราะห์ปริมาณความชื้นของผลิตภัณฑ์ commercial dried porcine plasma โดย Howell และ Lawrie (1983) พบว่า มีความชื้นอยู่ในช่วง 2.5- 7.0% จากผลการทดลองที่ทำการอบแห้งที่อุณหภูมิสูงสุดที่ใช้ในการทดลองนี้ คือ 80°C หากพลาสม่าที่มีความชื้นสูดห้ายความต้องการในเวลาสั้นที่สุด แต่การหานแห้งที่อุณหภูมิสูง เป็นเวลานาน อาจมีผลต่อสมบัติค้านการเป็นสาร emulsifier ของพลาสม่าได้ จึงพิจารณาความสามารถ

ในการละลาย ความสามารถในการยึดมั่น ความเสียหาย และความจุของอิมัลชัน ของผลิตภัณฑ์ เป็นเกณฑ์ประกอบในการเลือกภาวะที่เหมาะสม สำหรับการทำแห้งผลิตภัณฑ์พลาสติกวิธีนี้ด้วย ผลการทดลองค้างและคงในตารางที่ 4.3- 4.4 พบว่า อุณหภูมินในการทำแห้งมีผลต่อความสามารถ ในการละลาย ความสามารถในการยึดมั่น ความเสียหาย และความจุของอิมัลชันของพลาสติก อย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) กล่าวคือพลาสติกจากการทำแห้งที่อุณหภูมิ 60°C มีความสามารถ ในการละลายสูงกว่าตัวอย่างจาก การทำแห้งที่อุณหภูมิ 70 และ 80°C อย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) โดยมีค่าความสามารถในการละลายสูงถึง 97.29% ความสามารถในการละลายของบอร์กินเป็น สูงสุดที่เทียบกับ pH และสภาพ (nature) ของบอร์กิน ค่าที่ pH ใกล้เคียงกับ isoelectric point บอร์กินจะมีอัตราการละลายต่ำที่สุด (Whitaker และ Tannenbaum, 1977) อย่างไร ก็ตามในงานวิจัยนี้ได้ภาคผิวที่เพลิงของ pH ค่าการปรับ pH ของพลาสติก ที่จะหาค่าความ สามารถในการละลาย ให้เป็น 6.8 เท่ากับค่าคงที่ของการทดลอง pH 6.8 ที่เลือกนี้เป็น pH ในช่วง $6-8$ ซึ่ง Penteado, Lajolo และ dos Santos (1979) กล่าวว่า พลาสติก- ละลายได้ต่ำที่สุดในช่วง pH นี้ ตั้นนี้ความสามารถในการละลายของพลาสติกจากการทดลองนี้สูง ขึ้นอยู่กับสภาพของบอร์กินในพลาสติก ความร้อนที่พลาสติกได้รับในระหว่างการทำแห้งที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80°C ความล้าทับ มีผลต่อสภาพของบอร์กินในพลาสติก Finley (1989) อนิ- นามว่า พลังงานความร้อนที่อุณหภูมิเทียบ 50°C จะเริ่มทำให้บอร์กินเกิดการเปล่งสภาพโดยพลัง- งานตั้งแต่ว่าจะ เริ่มทำลายแรงตึงศูนย์ระหว่างห่วงโซ่ polypeptides หากให้บอร์กินคลายเกลี้ยง เมื่ออุณหภูมิสูงขึ้นถึง 70°C จนเสื่อมของบอร์กินจะ เริ่มรวมตัวกันใหม่จากการเกิดพันธะ hydrogen, hydrophobic และ electrostatic หากให้เกิดเป็นโครงสร้างคำชา (three-di- mensional network) ผลของการเปล่งสภาพจะทำให้บอร์กินสูญเสียประจุยิ่งระทึกจะไปรับ กับ ประจุของน้ำ หากให้ความสามารถในการละลายลดลง ตั้นนี้การที่พลาสติกจากการทำแห้งที่ อุณหภูมิ 60°C มีความสามารถในการละลายต่ำกว่า แสดงว่า บอร์กินพลาสติกเกิดการเปล่ง สภาพมากกว่าบอร์กินตัวอย่างที่ทำแห้งที่อุณหภูมิ 70 และ 80°C ความล้าทับ

ความสามารถในการยึดมั่น เป็นสมบัติที่สำคัญของบอร์กินที่เกี่ยวข้องกับสมบัติ ขึ้นตัว เช่น การละลาย การเกิดเจล และการเกิดอิมัลชัน (Lin และ Zayas, 1987) พลาสติกจากการทำแห้งที่อุณหภูมิ 60°C มีความสามารถในการยึดมั่นสูงกว่าตัวอย่างจากการทำ

แห้งที่อุณหภูมิ 70 และ 80°C มีช่วงมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) หมายความว่าความสามารถในการยึดมั่นน้ำ 33.12 กรัม/กรัม ความสามารถในการยึดมั่นน้ำของโรบอร์ตินเกิดจากประจุยิ่งสระบนสาย polypeptides ทึ้งคุณค่าเด่นของน้ำ ซึ่งเมื่อ pH เข้าใกล้ isoelectric point ประจุบวก และลบจะมีจำนวนใกล้เคียงกัน ซึ่งตึงคุณค่าที่น้ำและกัน ผลกระทบของประจุเข้าใกล้ 0 ซึ่งเหลือประจุที่จะนำไปตึงคุณค่าเด่นของน้ำในชั้น bound water และ immobilized water น้อย หากความสามารถในการยึดมั่นน้ำค่า (Price และ Schweigert, 1971) ในการวิจัยนี้ได้หาค่าความสามารถในการยึดมั่นน้ำของพลาสติกที่ pH 6.8 ซึ่งเป็น pH หนึ่งในช่วง 6-8 ที่พลาสติกมีความสามารถในการยึดมั่นน้ำของโรบอร์ตินลดลง (Penteado และคณะ, 1979) เมื่อความสามารถในการยึดมั่นน้ำของโรบอร์ตินลดลง ซึ่งทางนี้ได้ความสามารถในการยึดมั่นน้ำลดลงด้วย จากผลการทดลองแสดงให้เห็นว่า พลาสติกที่ทนแห้งที่อุณหภูมิ 80°C เกิดการแปลงสภาพของโรบอร์ตินน้อยกว่าทัวร์อย่างที่ทางแห้งที่อุณหภูมิ 70 และ 80°C แต่ที่ทางแห้งที่อุณหภูมิ 70 และ 80°C พลาสติกมีความสามารถในการยึดมั่นน้ำแตกต่างกัน ทั้งนี้อาจเกิดจากอิทธิพลของเวลาในการทางแห้งด้วย เหราะเมื่ออุณหภูมิที่ 80°C จะสูงกว่า แต่เวลาในการทางแห้งที่สั้นกว่าที่ 70°C ถึง 90 นาที ซึ่งอิทธิพลร่วมระหว่างอุณหภูมิ และเวลาในการให้ความชื้นในระดับนี้อาจมีผลให้เกิดการเปลี่ยนแปลงในโครงสร้างของโรบอร์ติน ในอัตราที่จะทำความสามารถในการยึดมั่นน้ำต่างกัน ($p > 0.05$).

ความเสี่ยงและความจุของอิมัลชัน เป็นส่วนสำคัญที่ประยุกต์ใช้ในภาคอุตสาหกรรม การหนึ่งของปรับปรุงจากผลิตภัณฑ์ อิมัลชันที่เครื่องจากผลิตภัณฑ์ที่จากการหานแห้งที่อุณหภูมิ 60°C มีความเสี่ยงมากกว่า อิมัลชันที่เครื่องจากผลิตภัณฑ์ที่อุณหภูมิ 70 และ 80°C ($P \leq 0.05$) และสารละลายผลิตภัณฑ์จากการหานแห้งที่อุณหภูมิ 60°C เพิ่มขึ้น 0.5% เมื่อหานแห้งเกิดเป็นอิมัลชัน มีความจุอิมัลชันมากกว่าสารละลายผลิตภัณฑ์จากการหานแห้งที่อุณหภูมิ 70 และ 80°C ความเสี่ยง และความจุของอิมัลชันเกิดจากการที่ปรับปรุงมีส่วนสำคัญในการซ้ายคละ แรงดึงผิวบริเวณผิวน้ำน้ำมันและน้ำ โดยการเกิดพิษลงใน ส้อมรอนหยกน้ำมันไว้น้ำได้เกิดการรวมกันใหม่ ขั้นตอนการเกิดพิษในปรับปรุง คือ นำเล็กของปรับปรุงกระเจาด้า และแพร่สู่ผิวน้ำผิวน้ำของน้ำมันและน้ำ ส่วนของน้ำเล็กที่ไม่ยอมน้ำสัมภาร์น้ำกัน เกิดเป็นพิษลงในส้อมรอนหยกน้ำมัน

ที่ ส่วนที่ซ่อนน้ำจับกันน้ำซึ่งอยู่รอบนอกหอยก้นมัน ในอิมัลชันนิกน้ำจับกันในน้ำบริสุทธิ์ที่มีส่วนที่เป็น polar มากกว่า non-polar จะเป็น emulsifier ที่ดีในอิมัลชันนิกน้ำจับกันน้ำ (Kinsella, 1979) จากผลการทดลองแสดงให้เห็นว่า เมื่ออุณหภูมิในการหานแห้งเพิ่มขึ้นจาก 60 เป็น 70°C ค่าความเสียร์ และความจุของอิมัลชันของพลาสม่าลดลง ทั้งนี้อาจเนื่องจากปริมาณเหลืองงานความร้อนที่พลาสม่าได้รับในระหว่างการหานแห้ง ทำให้บริสุทธิ์ในพลาสม่าเกิดการเปล่งสกัดจนอาจเกิดการเบสิยแฟบลิงระดับโครงสร้างของน้ำและกลีบซึ่งจะเป็นผลให้ เกิดการเสียร์ของอัตราส่วนโครงสร้างส่วนซ้อนและน้ำซ่อนน้ำของบริสุทธิ์ ค่าความสามารถในการเป็นสาร emulsifier จึงลดลง ในส่วนความเสียร์ของอิมัลชันที่เปลี่ยนไปตามบริสุทธิ์ในสภาพธรรมชาติ (native protein) จะให้อิมัลชันที่มีเสียร์ภาคสูงกว่าบริสุทธิ์ที่เกิดการเปล่งสกัดแล้ว (Whitaker และ Tannenbaum, 1977) ค่าความจุและความเสียร์ของอิมัลชันจึงมักมีความสัมพันธ์กันในทางนาก (Pearson และคณะ, 1965) ค่าความเสียร์และความจุของอิมัลชัน ของพลาสม่าผังจากการหานแห้งที่ 70 และ 80°C ไม่แตกต่างกัน ($p > 0.05$) ซึ่งอาจมีเหตุผลเดียวที่ทำให้อิมัลชันนี้มีความสามารถในการหานแห้งที่ดีกว่า ค่าความเสียร์และความจุของอิมัลชันที่สูงกว่า

จากการทดลองในส่วนของสมนับตัวการใช้งานจึงเลือกการหานแห้งที่อุณหภูมิ 60°C เป็นเวลา 630 นาที เป็นการที่ดีที่สุด เพราะที่ภาวะดังกล่าวพลาสม่าผังที่ได้มีความสามารถในการละลาย ความสามารถในการหานแห้ง ความเสียร์และความจุของอิมัลชันที่สูง

5.2.2 การหานแห้งพลาสม่าด้วยเครื่อง freeze dryer

การหานแห้งด้วยวิธี freeze drying เป็นวิธีการหานแห้งที่รักษาสมบัติเดิมของพลิกกัฟเฟอร์ได้ดีที่สุด ในงานวิจัยนี้ได้ศึกษาอุณหภูมิในการระเทียบพลิกกัฟเฟอร์เข้ากับอุณหภูมิห้องที่ต่ำกว่า 25-30°C หน่วยที่องศาเซลเซียส ในการหานแห้ง 1800 และ 1440 นาที ความลักษณะ พลิกกัฟเฟอร์จากการหานแห้งที่ต่ำกว่า 2 อุณหภูมิ มีค่าความเสื่อมสูญท้ายที่สุดเทียบกันคือ 4.50 และ 4.41% (ตารางที่ 4.5) ผลกระทบต่อความสามารถในการละลาย ความสามารถในการหานแห้ง ความเสียร์ และความจุของอิมัลชัน อย่างมีนัยสำคัญ ($p > 0.05$) (ตารางที่ 4.6-4.7) ทั้งนี้อาจเป็นเพราะภาวะในการ

หาแห่งทั่วไป เครื่อง freeze dryer ใช้อุณหภูมิในการหานแห้งค่า และการระเหิดน้ำออกจาก พลาสม่าซึ่งทำให้ภาวะสูญเสียการ ดังนั้นการแปลงสภาพของปริมาณในพลาสม่าจึง เกิดขึ้นน้อย และ อีกประการหนึ่ง อุณหภูมิที่ศึกษาทั้ง 2 ระดับ อาจทำให้เพียงกันมากจนทำให้กระบวนการแห้งค่า ต่างในคุณภาพของผลิตภัณฑ์ได้ จากผลการทดลองจึง เสือกการหานแห้งที่อุณหภูมิ 38°C เนื่องจาก ใช้เวลาน้อยกว่า เมื่อใช้อุณหภูมิ 32°C ถึง 360 นาที ซึ่งน่าจะเป็นการประหยัดเวลา และ ผลลัพธ์ในการหานแห้ง โดยคุณภาพของพลาสมางานแห้งค่าต่างจากการใช้อุณหภูมิ 32°C อย่างมี นัยสำคัญ ($p > 0.05$)

5.2.3 การหานแห้งพลาสม่าด้วย เครื่องอบแห้งแบบหันกระจาด

เครื่องอบแห้งแบบหันกระจาดที่ใช้ในงานวิจัยนี้ มีอุปกรณ์ที่ทำให้พลาสม่าเป็น ละอองฟอยแบบแก้วฉีด พลาสม่าจะถูกฉีดออกมานเป็นละอองฟอย ด้วยความดัน 50 บอนต์ท่อカラang น้ำ และสัมผัสลมร้อนที่เคลื่อนที่ผ่านเข้ามาในทิศทางตรงกันข้าม เกิดการระเหยของน้ำแล้วผง พลาสม่าแห้งคงทางด้านล่าง และแยกออกจากลมร้อนด้วยระบบไซโคลน บังจ่ายที่มีผลต่อสมบัติ ของพลาสม่าในการหานแห้งค่าด้วย เครื่องอบแห้งแบบหันกระจาดมีหลายปัจจัยค่ากัน เช่น อุณหภูมิลม ร้อนเข้า, อัตราการบีบ, อุณหภูมิลมร้อนออก เป็นต้น (Master, 1979) แต่เครื่องอบแห้งแบบ หันกระจาดที่ใช้ในงานวิจัยนี้มีอุปกรณ์ที่หักทางสูตรคนละ เนื่องจากไม่สามารถปรับอัตราการบีบ ของพลาสม่าให้สูง เกิน 0.75 ลิตร/ชั่วโมง รายการน้ำเข้าอุปกรณ์ 1.0 ลิตร/ชั่วโมง พลาสม่าจะฉีด ออกมานลักษณะเป็นสาย แทนที่จะเป็นละอองจึงไม่สามารถแห้งได้ทัน และคงทางด้านล่าง ของ เครื่องบริเวณหัวฉีด อัตราการบีบต้องมากกว่าที่สุดของ เครื่องนี้ คือ 0.25 ลิตร/ชั่วโมง การหัก หัวฉีด ต้องหักตั้งทางด้านบนของ เครื่อง เพื่อให้พลาสม่าสัมผัสลมร้อนในทิศทางเดียวกัน ที่อุณหภูมิ ลมร้อนเข้า 90°C จะทำให้พลาสม่าเปลี่ยนสภาพเป็นเจลสีขาวสุ่ม เนื่องจากผลลัพธ์จากการ หานแห้งที่หักในพลาสม่า เกิดการแปลงสภาพ (Finley, 1989) หากหักเกิดการอุดกั้นบริเวณ หัวฉีด ดังนั้นจึงออกแบบการหดลองโดยหักหัวฉีดทางด้านล่างของ เครื่อง หากหักด้านพลาสม่า ผอยส่วนทางด้านลมร้อน และปรับความเร็วลมออกห้องที่ 90 ลูกบาศก์เมตร/ชั่วโมง ซึ่งเป็น อัตราที่เหมาะสมที่สุดของ เครื่องมือที่จะนำไปใช้หักหัวฉีดทางด้านล่างของพลาสม่าแห้ง ถูกหักออกไบบ์ระบบหัวร้อน กับลมร้อน คุณภาพที่ศึกษาในงานวิจัยนี้คือ อัตราการบีบพลาสม่า ซึ่งแบ่งเป็น 3 ระดับ คือ 0.25 ,

0.50 และ 0.75 สิคร/ชั่วโมง อุณหภูมิสั่นร้อนเข้าซึ่งแบร์เป็น 5 ระดับ คือ 150, 160, 170, 180 และ 190°C (อุณหภูมิสั่นร้อนออกที่วัดที่ 70, 80, 90, 100 และ 110°C ตามลำดับ) เมื่อจากการหาตัวแปรที่เครื่องอบแห้งแบบหันกระจาด เป็นการหาตัวแปรที่อุณหภูมิสูง อาจมีผลต่อ ปริมาณความชื้น และสมบัติค้านการเป็นสาร emulsifier ของหลาสมานาฟงฯ ที่ ซึ่งพิจารณา ปริมาณผลิต (yield) ความชื้นสุกห้าม ความสามารถในการละลาย ความสามารถในการ อุ้มน้ำ ความเหลี่ยมและความจุอิมลัลชั่น ของผลิตภัณฑ์เป็นเกณฑ์ประกอบในการ เลือกวิธีการที่เหมาะสม ผลการทดลองคังแสดงในตารางที่ 4.8- 4.16

ปริมาณความชื้น พบว่า เมื่ออุณหภูมิสั่นร้อนเข้าเพิ่มขึ้น อัตราการบ้อนลดลง ปริมาณความชื้นของหลาสมานาคลง ที่อัตราการบ้อน 0.25 สิคร/ชั่วโมง อุณหภูมิสั่นร้อนเข้า 180 และ 190°C อุณหภูมิสั่นร้อนออก 100 และ 110°C หลาสมานาฟงจากการหาตัวแปรที่เครื่องอบ แห้งแบบหันกระจาดมีความชื้นต่ำกว่า 7% คือ 6.89 และ 5.56% ตามลำดับ ซึ่งเป็นความชื้น ระดับต่ำที่สุดที่เครื่องอบแห้งทำได้ เนื่องจากเป็นตัวอย่างที่อัตราการบ้อน 0.25 สิคร/ชั่วโมง ลดลงของของเหลวจากหัวฉีดมีขนาดเล็ก และส่วน率สูงกว่าที่อัตราตัวชี้น เมื่อได้รับ ผลลัพธ์งานความร้อนจากอากาศที่ผ่านเข้ามาในปริมาณมาก เพียงพอ หลาสมานาฟงที่ได้รับมีความชื้นต่ำ กว่าตัวอย่างอื่น

ในส่วนของความสามารถในการละลาย พบว่า อุณหภูมิสั่นร้อนเข้า และอัตรา การบ้อน มีผลต่อความสามารถในการละลายของหลาสมานาฟง อย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) พิจารณา เนื่องจากอุณหภูมิสั่นร้อนเข้า พบว่า เมื่ออุณหภูมิสั่นร้อนเข้าเพิ่มขึ้น ความสามารถ ในการละลายเพิ่มขึ้น ที่อุณหภูมิสั่นร้อนเข้า 180 และ 190°C ซึ่งวัดอุณหภูมิสั่นร้อนออกที่ 100 และ 110°C ตามลำดับ ได้หลาสมานาฟงที่มีความสามารถในการละลายมากที่สุด ที่อุณหภูมิสั่นร้อน เข้า 170°C ซึ่งวัดอุณหภูมิสั่นร้อนออกที่ 90°C ได้หลาสมานาฟงที่มีความสามารถในการละลายรอง ลงมา และที่อุณหภูมิสั่นร้อนเข้า 150 และ 160°C ซึ่งวัดอุณหภูมิสั่นร้อนออกที่ 70 และ 80°C ตามลำดับ ได้หลาสมานาฟงที่มีความสามารถในการละลายต่ำสุด ทั้งนี้อาจ เป็นตัวอย่างที่อุณหภูมิสั่นร้อน เข้าและออกสูง หลาสมานาฟงมีปริมาณความชื้นต่ำที่สุด ที่มีพื้นผิวน้ำเป็นกรงกลมและมี wet surface อยู่โดยรอบอยุกค่าคงที่ เมื่อเวลาเปลี่ยนไปน้ำจะมีความชื้นสูง เหราอาหารผง ที่ได้จากการหาตัวแปรที่เครื่องอบแห้งแบบหันกระจาด มีลักษณะเป็นทรงกลมและมี wet surface

อยู่รอบ ผิวน้ำที่เป็น wet surface ต้านรีบินาสูงจะป้องกันน้ำทับบริสุทธิ์ท่อสูญญากาศในกระบวนการห้ามกวนจับกันน้ำ หากความสามารถในการละลายลดลง นอกจากนั้น้ำที่อยู่บริเวณ wet surface จะหึ่งคุกคันเอง หากใหอนุภาคของ泓อาหารเข้ามาร่วมกัน เกิดภาวะ caking เมื่อน้ำไปละลายน้ำ ความสามารถในการละลายคงคลัง (Peleg และ Bagley, 1983) ที่จารึกเฉพาะอัตราการบ่อน้ำ พบว่า อัตราการบ่อน 0.25 และ 0.50 ลิตร/ชั่วโมง ให้ผลลัพธ์ที่มีความสามารถในการละลายสูงกว่า เมื่อใช้อัตราการบ่อน 0.75 ลิตร/ชั่วโมง อาจเป็น เพราะที่อัตราการบ่อน 0.25 และ 0.50 ลิตร/ชั่วโมง ลดลงผลลัพธ์ที่มีความสามารถในการละลายน้ำที่มากกว่า ซึ่งเป็นผลให้มีส่วนที่เป็น wet surface น้อยกว่าอัตราการละลายคงคลังมาก ความถี่นั้นจึงค่ากว่า ซึ่งเป็นผลให้มีส่วนที่เป็น wet surface น้อยกว่าอัตราการบ่อน 0.75 ลิตร/ชั่วโมง อย่างไรก็ตามที่อัตราการบ่อน 0.75 ลิตร/ชั่วโมง สำหรับศักดิ์ความสามารถที่สำคัญกว่า อัตราการบ่อน 0.50 ลิตร/ชั่วโมง แต่จากการทดลองใน實驗室 ของ Tybor และคณะ (1973) อาจเป็นเพราะอนุภาคของ泓อาหารจากอัตราการบ่อน 0.75 ลิตร/ชั่วโมง มีขนาดใหญ่กว่า บ้านเรือนมากกว่า ซึ่งทำให้ความสามารถในการละลายต้องกว่าอัตราการบ่อน 0.50 ลิตร/ชั่วโมง

ผลจากค่าความสามารถในการอุ่มน้ำ ความจุของอิมัลชัน และความสามารถของอิมัลชัน แสดงว่าการหานแห้งแบบหันกระยะที่อุณหภูมิส่วนร้อนเข้า 190°C ลดร้อนออก 110°C เป็นผลให้ลักษณะที่ไม่สมบูรณ์ค้านการใช้งานทั้ง 3 ประการที่สำคัญ ($P \leq 0.05$) สำหรับศักดิ์ความสามารถที่อุณหภูมิส่วนร้อนเข้า จะเห็นว่าอุณหภูมิ 150-190°C เป็นการหานแห้งที่อุณหภูมิสูงมาก แต่ Tybor และคณะ (1973) อธิบายว่า ในการหันกระยะอิมัลชันห้องหลังงานความร้อนในการหานแห้งแบบหันกระยะ ควรเลือกหันกระยะที่อุณหภูมิส่วนร้อนออก เพราะเป็นอุณหภูมิมากในการหานแห้ง และอุณหภูมิของผลิตภัณฑ์หันห้างจะไม่สูงเกินอุณหภูมิส่วนร้อนออก ดังนั้นจึงเลือกหันกระยะจากอุณหภูมิส่วนร้อนออก โดยพบว่าที่อุณหภูมิส่วนร้อนเข้าคั่งแค่ช่วง 150-180°C มีอุณหภูมิส่วนร้อนออก นานช่วง 70-100°C หากที่อุณหภูมิส่วนร้อนเข้า 190°C มีอุณหภูมิส่วนร้อนออก 110°C Finley (1989) กล่าวว่า อุณหภูมิหานแห้งคั่งแค่ 100 ชั่วโมง 150°C มีผลต่อโครงสร้างของบริสุทธิ์มากกว่าที่อุณหภูมิหานแห้ง 70-100°C หากหันกระยะแลงสกานมากกว่า ซึ่งทำให้ผลลัพธ์ที่มีความสามารถในการอุ่มน้ำ ความสามารถและ

ความจุของอิมลชั้นต่ำกว่าตัวอย่างที่หานแห้งที่อุณหภูมิ $70-100^{\circ}\text{C}$ เมื่อพิจารณาอิทธิพลของอัตราการบ้อน พบว่า ที่อัตราการบ้อน 0.50 และ 0.75 ลิตร/ชั่วโมง พลาสม่าฟังท์ได้มีความสามารถในการอุ่มน้ำ ความเสียร์และความจุของอิมลชั้นต่ำกว่าที่อัตราการบ้อน 0.25 ลิตร/ชั่วโมง ถึงแม้ว่าที่อัตราการบ้อน 0.25 ลิตร/ชั่วโมง ลดลงพลาสมามีขนาดเล็กที่สุด น้ำจะระเหยออกไบ ได้เร็วกว่า หากหัวเวลาในการสัมผัสร้อนสันและอุณหภูมิจะเท่ากันแห้งที่ต่ำกว่าหากที่มีระดับพลาสมามีขนาดใหญ่ แต่เนื่องจากลักษณะของเครื่องมือที่ออกแบบให้ลดลงพลาสมาโดยส่วนทางกับลมร้อน จึงมีแรงคันจากหัวฉีดทำให้พลาสม่าแห้งที่มีขนาดเล็กและน้ำหนักมากกว่าก่อนที่จะถูกกลดค่าน้ำส่วนทางแห้ง บปรับตัวเกิดการเปล่งสีมากกว่า หากหัวความสามารถในการอุ่มน้ำ ความเสียร์ และความจุของอิมลชั้นของพลาสม่าฟังท์อยู่ จากการทดลองคงทั่งกล่าว จึงเลือกการทำแห้งที่อัตราการบ้อน 0.50 และ 0.75 ลิตร/ชั่วโมง อุณหภูมิลมร้อนเข้า $150-180^{\circ}\text{C}$ อุณหภูมิลมร้อนออก $70-100^{\circ}\text{C}$ เนื่องจากที่ภาวะตั้งกล่าวพลาสม่าฟังท์ได้มีความสามารถในการอุ่มน้ำ ความเสียร์และความจุของอิมลชั้นที่สุด

จากการทดลองข้างต้นยังไม่สามารถเลือกภาวะที่เหมาะสมที่สุด 1 ภาวะออกมากที่ จึงใช้ yield เป็นเกณฑ์ในการพิจารณาตัด จากการที่ 4.16 พบว่า ที่อัตราการบ้อน 0.50 ลิตร/ชั่วโมง อุณหภูมิลมร้อนเข้า 180 และ 190°C เป็นภาวะที่ให้การผลิตสูงสุด การที่อัตราการบ้อน 0.25 และ 0.75 ลิตร/ชั่วโมง มี yield ต่ำกว่า ที่อัตราการบ้อน 0.50 ลิตร/ชั่วโมง จากการสังเกต พบว่า ในการทำแห้งพลาสม่าฟังท์ที่อัตราการบ้อน 0.25 ลิตร/ชั่วโมง จะมีการสูญเสียพลาสม่าฟังของไบเปรี้ยบกับลมร้อนออก มากกว่าที่อัตราการบ้อนอื่น ส่วนที่อัตราการบ้อน 0.75 ลิตร/ชั่วโมง ลดลงพลาสมากลับมีขนาดใหญ่ พลาสม่าฟังที่ได้มีความเสื่อมสูง จึงมีน้ำหนักจึงต้องมีปริมาณมากกว่า เนื่องจากหัวฉีดค่อนข้างมาก และการหานแห้งที่อุณหภูมิลมร้อนเข้า 150 , 160 และ 170°C มีปริมาณผลลัพธ์ต่ำกว่าที่อุณหภูมิลมร้อนเข้า 180 และ 190°C ที่เพาะที่อุณหภูมิต่ำการระเหยของน้ำเกิดช้ากว่า ความเสื่อมของพลาสม่าฟังที่ได้สูงกว่า จึงต้องมีปริมาณมากกว่า จากการบริรวมผลลัพธ์และสมบัติของพลาสม่าฟังที่ได้จากการหานแห้งที่ภาวะต่างๆ คั่งกล่าวมาแล้ว จึงเลือกอัตราการบ้อน 0.50 ลิตร/ชั่วโมง อุณหภูมิลมร้อนเข้า 180°C อุณหภูมิลมร้อนออก 100°C เป็นภาวะที่เหมาะสม

สมที่สุด เพราะมีผลลัพธ์สูงและผลลัพธ์ที่ได้มีคุณภาพดี

5.3 ศึกษาเบริญบทียบสมบัติของพลาสติกที่ฟื้นฟูได้

5.3.1 เบริญบทียบสมบัติการใช้ประโยชน์

จากการที่ที่สุดของการหานแห้งแต่ละวิธี คือ การหานแห้งที่อุณหภูมิ 60°C เป็นเวลา 630 นาที ที่ความดันสุญญากาศ 29 ± 1 บอนต์ต่อตารางนิ้ว ด้วยเครื่องอบแห้งแบบสุญญากาศ, อุณหภูมิในการระเหิดผลลัพธ์นี้เดิม 38°C condenser temperature (-30) $\pm 1^{\circ}\text{C}$ ด้วยเครื่อง freeze dryer และอุณหภูมิลงร้อนเข้า 180°C อุณหภูมิลงร้อนออก 100°C อัตราการบ่อน 0.50 ลิตร/ชั่วโมง ด้วยเครื่องอบแห้งแบบหันกระจาด ไฟฟ้าฟิกพลาสติกที่ภาวะหังกล้ำแล้ว ศึกษาเบริญบทียบสมบัติการใช้ประโยชน์ที่้านความสามารถในการละลาย ความสามารถในการอุ้มน้ำ ความจุและความเสียรของอิมลัพน์ ของพลาสติกที่ได้ ผลการทดลองพบว่า วิธีการหานแห้งมีผลต่อความสามารถในการละลาย ความสามารถในการอุ้มน้ำ ความเสียรและความจุของอิมลัพน์ อย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) ทั้งสองในตารางที่ 4.17-4.18 พลาสติกจากการหานแห้งด้วยเครื่อง freeze dryer มีความสามารถในการละลาย ความสามารถในการอุ้มน้ำ ความเสียรและความจุของอิมลัพน์ ที่กว่าตัวอย่างจากการหานแห้งด้วยเครื่องอบแห้งแบบสุญญากาศ และเครื่องอบแห้งแบบหันกระจาด ($p \leq 0.05$) ผลตั้งกล้ำนี้อาจเนื่องมาจากการหานแห้งด้วยเครื่อง freeze dryer ใช้กระบวนการรุยแรง เท่ากันอีก 2 วิธี นปรต้นในพลาสติก เกิดการเปลี่ยนแปลงในระดับน้อยกว่าตัวอย่างที่หานแห้งด้วยเครื่องอบแห้งแบบสุญญากาศ หรือแบบหันกระจาด ส่วนพลาสติกจากการหานแห้งด้วยเครื่องอบแห้งแบบหันกระจาด และเครื่องอบแห้งแบบสุญญากาศ มีความสามารถในการอุ้มน้ำ ความเสียรและความจุของอิมลัพน์ ไม่แตกต่างกัน แม้อุณหภูมิที่ใช้ในการหานแห้งด้วยอุปกรณ์ทั้ง 2 ชนิดจะต่างกัน อย่างไร ก็ตามการแปลงสภาพของนปรต้น ไม่เทียบกับอุณหภูมิในการหานแห้งอย่างเดียว แต่ขึ้นกับเวลาในการหานแห้ง และปัจจัยอื่น ด้วย เช่น pH (Tybor และคต., 1970) การหานแห้งด้วยเครื่องอบแห้งแบบหันกระจาด แม้จะใช้อุณหภูมิสูงกว่า แต่ใช้เวลาในการหานแห้งสั้นกว่าการหานแห้งด้วยเครื่องอบแห้งแบบสุญญากาศมาก ซึ่งอาจหาได้ปรต้นในพลาสติก เกิดการเปลี่ยนสภาพ

ของน้ำเหลืองในระดับที่น้ำมีเกลือต่างกันมากนัก สมบัติค้านการใช้งานจึงหายเสื่อมไป

ในส่วนที่เกี่ยวข้องกับลักษณะทางกายภาพของผลิตภัณฑ์จากการห้ามแห้งแต่ละวิธี (รูปที่ 4.2-4.4) พบว่า คัวอ่าย่างจากการห้ามแห้งทั้งคัวยเครื่องอบแห้งแบบหันกระจาด มีลักษณะเป็นผง โดยไม่ต้องหานานาบทอึกครึ้ง ผงคั่งกล่าวมีขนาดคละเคล้าและมีขนาดอนุภาคที่ฝานตะแกรงขนาด 35 mesh ให้ทั้งหมด ผลลัพธ์จากการห้ามแห้งคัวยเครื่องอบแห้งแบบสูญญากาศ และ freeze dryer มีลักษณะเป็น cake ซึ่งห้องหานานาบทอึกครึ้งคัวยเครื่อง Waring blender ซึ่งจะมีลักษณะเป็นผงละเอียดที่เหมาะแก่การนำไปปรุงอาหารต่อไป ในส่วนสีของผลิตภัณฑ์ที่ได้นั้น พบว่า ผงผลลัพธ์ที่ห้ามแห้งโดยเครื่อง freeze dryer มีสีเข้มดูจะกว่าคัวอ่าย่างที่ทำด้วยเครื่องอบแห้งแบบสูญญากาศ ผงผลลัพธ์มาจากกระบวนการห้ามแห้งทั้งคัวยเครื่องอบแห้งแบบหันกระจาด มีลักษณะเป็นเหลืองปนเทา

5.3.2 การนาเบี้ย เป็นสาร เชื่อมในสีกรอก เวียนนา

ให้ทดลองใช้ผลลัพธ์ที่ห้ามแห้งที่ผลิตภัณฑ์จากการห้ามแห้งทั้ง 3 วิธี ในการสีกรอกสี เวียนนา โดยศึกษาเบริญแบบหันบ้าสีกรอกที่ผลิตโดยใช้ผลลัพธ์ผลลัพธ์และผลลัพธ์เยื่อ เชือกแข็ง เพื่อทดสอบว่าผลลัพธ์ที่ห้ามแห้งที่ผลิตโดยผ่านกระบวนการห้ามแห้งที่ความร้อน และคัวอ่าย่างที่เก็บรักษาตัวยการแข็ง เชือกแข็ง เมื่อใช้ในสีกรอก เวียนนาจะต่างกันหรือไม่ นอกจากนั้นยัง เบริญแบบหันบุคคลภาพของสีกรอกที่ใช้ผลลัพธ์ผลลัพธ์ทั้งคัวอ่าย่าง กับสีกรอกที่ทำด้วย sodium caseinate และ ISP เนื่องจากสารทั้ง 2 ชนิด นิยมมาใช้ในอุตสาหกรรมสีกรอกอิมอลชันโดยทั่วไป

จากการศึกษาองค์ประกอบของสีกรอก เคเมช่องผลลัพธ์จากกระบวนการห้ามแห้งทั้ง 3 แบบ ผลลัพธ์ผลลัพธ์และเยื่อ เชือกแข็ง sodium caseinate และ ISP (ตารางที่ 4.19) พบว่า มีปริมาณโปรตีนและไขมันที่แตกต่างกัน โดยผลลัพธ์ผลลัพธ์มีปริมาณโปรตีนต่ำกว่าเยื่อ เชือกแข็ง sodium caseinate และ ISP ส่วนผลลัพธ์ผลลัพธ์และผลลัพธ์เยื่อ เชือกแข็งใช้ในลักษณะของ เหลว และช่องแข็งที่มีน้ำและน้ำแข็งในปริมาณอยู่ การใช้ผลิตภัณฑ์ทั้ง 7 ชนิด จึงคาดว่าจากปริมาณโปรตีนเป็นหลัก โดยกำหนดให้มีปริมาณในสูตรของการผลิตเป็น 1.4% โดยน้ำหนัก ซึ่งจากปริมาณตั้งกล่าวจะหาให้ใช้ผลลัพธ์ในสูตรได้ 2.0% โดยน้ำหนัก จะมีที่ ISP และ sodium caseinate ใช้ 1.6 % โดยน้ำหนัก และผลลัพธ์ผลลัพธ์กับผลลัพธ์เยื่อ เชือกแข็งใช้ 20 % โดยน้ำหนัก

โดยหักเบริมายเม็ดในสูตรของความสัมภាន การที่เสือกไข่เป็นปริมาณ 1.4% จะทำให้ใช้ พลาสติกในสูตร 2% โดยน้ำหนัก ซึ่ง เป็นเบริมายเมดหมายส่วนที่หักการใช้ในสารออกอีมัลล์ ตาม รายงานของ Conrad และ Siclaff (1973) ที่กล่าวว่า เบริมายเมดถังกล่องนี้ นอกจางจะทำให้ พลิกตัวคว่ำหากแล้ว ชั่งช่วยว่ายield เพิ่มขึ้นประมาณ 15% โดยน้ำหน้าหักเกิดกลับมาปกติ สมบัติทางค้านจุลินทรีย์ของสารหั้ง 7 ชนิด แสดงในตารางที่ 4.19 จะเห็น ว่าเบริมายเมดจุลินทรีย์หั้งหนาที่หับในพลาสติกจากการหามแห้งหั้ง 3 วิช ใน sodium caseinate และ ISP ค่าท่าว่ามาตรฐานของนมผง (สำนักงานมาตรฐานอุตสาหกรรม, 2524) ส่วนเบริมาย เมดจุลินทรีย์หั้งหนาที่หับในพลาสติก เยื่อแก๊ซ มีเบริมายเมดอย่างว่ามาตรฐานของอาหาร เช่น เยื่อแก๊ซ (สำนักงานมาตรฐานอุตสาหกรรม, 2529) และเบริมายจุลินทรีย์หั้งหนาที่หับในพลาสติก มี บริมายเมดอย่างว่ามาตรฐานของนมสดที่หน่วยงาน The United Health Service ของประเทศ สหรัฐอเมริกา ก้าหนด (Gebhardt และ Anderson, 1965) แสดงว่าสารหั้ง 7 ชนิด มี คุณภาพที่พอที่จะนำมาใช้บริโภคได้

จากการเบริยบเทียบคุณภาพของสารออก เวียนนา ที่ใช้สาร emulsifiers ทั้งชนิดกัน ในค้านการเสียบไข่หนักหลังทำให้สุก และค่านแรงตัวคง (ตารางที่ 4.20) พบว่า พลิกตัวหักที่ใช้พลาสติก มีค่าการเสียบไข่หนักหลังทำให้สุกสูงที่สุด รองลงมาคือ ตัวอย่างที่ใช้ พลาสติกจากกรอบแห้งที่ภาวะสุญญากาศ, sodium caseinate, พลาสติกจากกรอบแห้งแบบหั่นกระเจา และ ISP ตามลำดับ สาหรับสารออก เวียนนาที่ใช้พลาสติก เช่น เยื่อแก๊ซ และ พลาสติกจากกรอบแห้งที่หั่นวิช freeze drying เป็นสาร emulsifier มีค่าการเสียบ ไข่หนักหลังทำให้สุกที่สุด ($P \leq 0.05$) หั้งนี้อาจเป็นเหตุการณ์กระบวนการผลิตสารออก เวียนนา ที่ใช้พลาสติก ที่อุณหภูมิ 10°C แทน ส่วนที่เป็นบันเข็งในสูตรถึง 70% จึงทำให้อุณหภูมิการลับ ผสมช่วงแรกสูง อุ่นช่วงถึง $9-12^{\circ}\text{C}$ ซึ่งพลิกตัวหักที่อุณหภูมิในการลับสูงถึงขนาดนี้ นอก จำกัดสารที่ปรับตัว myosin ออกมากที่น้อยแล้ว พลิกตัวหักที่หับหลังจากมีครัวน แล้วให้ความชื้น หลังมีครัวนจะเสียบออกจากมีครัวน maxtrix ในบริมายมากกว่าปกติถึงก้าว Kramlich (1971) กล่าวว่า ในการผลิตสารออกอีมัลล์ การสกัดมีครัวน myosin จากเนื้อสัตว์ เป็นชั้น ก้อนที่สามารถหักที่สุก โดย myosin ส่วนใหญ่สกัดออกมากที่หัวช่วงแรกของการลับน้ำค แล้วที่อุณหภูมิ ไม่เกิน 4°C จะสกัด myosin ออกมากที่มากที่สุด ส่วนสารออกที่ใช้พลาสติก เช่น เยื่อแก๊ซ และ

ผลลัพธ์จากการอบแห้งด้วยวิธี freeze drying มีค่าการสูญเสียน้ำหนักหลังอบให้สุกค่าที่สูงและน้ำมันมากกว่า กับตัวอย่างในผลลัพธ์มีส่วนบินที่ซ้ำกันเสริมภูมิคุณภาพในการอุ่นน้ำที่กว่ากระบวนการอบใน sodium caseinate และ ISP แต่ยังคงรักษาคุณภาพที่ผ่านกระบวนการอบแห้งด้วยเครื่องอบแห้งแบบสูญญากาศ และเครื่องอบแห้งแบบห้องกระเจา จะมีคุณภาพที่อยู่กว่าผลลัพธ์ของเยื่อกระดาษ เช่นเดียวกับและผลลัพธ์ของการอบแห้งด้วยเครื่อง freeze dryer ทั้งนี้อาจเนื่องจากหลังงานความร้อนที่ใช้ในกระบวนการอบแห้งทั้ง 2 วิธี มีผลทำให้ปรับตัวในผลลัพธ์เกิดการเปลี่ยนสภาพไปบางส่วน แต่จากการทดลองนี้พบว่าคุณภาพด้านการสูญเสียของสารอุดมคุณภาพ เวียนนาที่ใช้ผลลัพธ์ของจากการอบแห้งทั้ง 2 แบบ น้ำมันมากกว่าจากสารอุดมคุณภาพ เวียนนาที่ใช้ sodium caseinate และ ISP

เมื่อพิจารณาค่าแรงตัวชี้วัดของสารอุดมคุณภาพ เวียนนาที่เพล็กซ์ชันทั้ง 7 ตัวอย่าง จะเห็นว่าส่วนใหญ่ค่าแรงตัวชี้วัดของสารอุดมคุณภาพ เวียนนา มีความสัมพันธ์ทางบวกกับค่าการสูญเสียน้ำหนักหลังอบให้สุก โดยสารอุดมคุณภาพ เวียนนาที่มีค่าการสูญเสียน้ำหนักหลังอบให้สุก จะมีปริมาณเยื่อในผลิตภัณฑ์มาก ทำให้สารอุดมคุณภาพนี้ เมื่อนำมาวัดค่าแรงตัวชี้วัด จึงพบว่ามีค่าต่ำ สารอุดมคุณภาพ เวียนนาที่ใช้ผลลัพธ์ของสารอุดมคุณภาพที่สูงที่สุด ผลิตภัณฑ์มีการทดสอบคุณภาพมาก เนื้อสารอุดมคุณภาพและวัสดุค่าแรงตัวชี้วัดสูงกว่าตัวอย่างอื่น ส่วนสารอุดมคุณภาพ เวียนนาที่ใช้ผลลัพธ์ของการอบแห้งด้วยวิธี freeze drying มีค่าการสูญเสียน้ำหนักต่ำ มีปริมาณเยื่อในปรับตัวอย่างมาก น้ำมันเยื่อสีขาว (*oxtrix*) สูงกว่า หาดทิวทัณฑ์กว่าเนื้อสัมผัสจึงนิ่มกว่า และวัสดุค่าแรงตัวชี้วัดต่ำกว่า

ผลการทดสอบทางประสาทสัมผัสของสารอุดมคุณภาพ เวียนนา แสดงว่า ผลลัพธ์ของสารอุดมคุณภาพ เช่นเยื่อกระดาษ, ผลลัพธ์ของการอบแห้ง 3 วิธี, sodium caseinate และ ISP ให้ผลลัพธ์ที่มีส่วนบินที่ซ้ำกัน (ตารางที่ 4.21) แต่กับสิ่นรส ตัวอย่างเนื้อสัมผัส และคะแนนการยอมรับรวม ต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) โดยในตัวอย่างสิ่นรส พบว่า สารอุดมคุณภาพ เวียนนาที่ใช้ผลลัพธ์ของเยื่อกระดาษ เช่นเยื่อกระดาษ และผลลัพธ์ของการอบแห้งด้วยวิธี freeze drying มีคะแนนความชอบต่ำที่สุด ทั้งนี้อาจเป็นเพราะตัวอย่างผลลัพธ์ของเยื่อกระดาษ เช่นเยื่อกระดาษที่เก็บไว้นานถึง 4 เดือน จึงอาจเกิดปฏิกิริยา oxidation ของเยื่อกระดาษ กลิ่นสิ่นรสจึงฝาดูก็ตาม ส่วนสารอุดมคุณภาพ เวียนนาที่ใช้ผลลัพธ์ของการอบแห้งด้วยวิธี freeze drying มีคะแนนความชอบต่ำที่สุด ที่สุด เป็นผลลัพธ์ของเยื่อกระดาษ เช่นเยื่อกระดาษที่อ่อนนุ่มนิ่ง 4

เดือน ซึ่งเมื่อนานมาท่านแห่งทั่วไป ใช้ freeze drying ซึ่งเป็นการห้ามแห้งที่อุณหภูมิต่ำ ทำให้ยังคงสารที่ให้กลิ่นรสค้าง เก็บของพลีคก์เก็ตไว้ได้ดี จึงทำให้ล่ารอก เวียนนาที่ใช้สารหั้ง 2 นี้ มีกลิ่น-รสที่ผู้ทดสอบบ่นเมื่อคราว ล้วนล่ารอก เวียนนาที่ใช้พลาสติกจาก การห้ามแห้งที่วายวิธีอ่อนแห้งแบบหันกระจาด และวิธีอ่อนแห้งที่ภาวะสุขภาพดี มีคะแนนกลิ่นรสต่ำกว่าหั้งที่ใช้รักดุกในการห้ามแห้งทั่วอย่างเดียว กับวัสดุที่บ้านในการห้ามแห้งที่วายวิธี freeze drying อาจเนื่องมาจาก การห้ามแห้งหั้ง 2 วิธีนี้ เป็นการห้ามแห้งที่อุณหภูมิสูงกว่า ความร้อนในระหว่างการห้ามแห้งทำให้สารที่ให้กลิ่นรสฝึกปฏิบัติ ระหว่างออกบ้าน เมื่อนำไปใช้ในผลิตภัณฑ์ในเมืองลีบลีฟลีคบิกาให้สิ่ง เกต้าตี

ค้านลักษณะ เนื้อสัมผัสล่ารอก เวียนนาที่ใช้พลาสติก มีคะแนนการยอมรับค่า กว่าทัวอย่างที่ใช้พลาสติก เชือกเชิง, พลาสติกจาก การห้ามแห้ง 3 วิธี, sodium caseinate และ ISP หั้งนี้อาจเนื่องจากปริมาณการเสียบ้านักหลังทำให้สูงกว่าทัวอย่างอื่น เนื้อสัมผัส จึงอาจจะกระหึ่งกว่าทัวอย่างอื่น จนผู้ทดสอบสังเกตเห็นได้ชัดเจน จะเห็นว่าถึงแม้ค่าแรงตัด ขาดของล่ารอกที่ใช้พลาสติก เชือกเชิง, พลาสติกจาก การห้ามแห้ง 3 วิธี, sodium caseinate และ ISP จะแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ แต่คะแนนการยอมรับค้านลักษณะ เนื้อสัมผัส ไม่ แตกต่างกันหรือต่างกันน้อยมากนัก โดยเฉพาะอย่างยิ่ง เมื่อใช้ sodium caseinate ซึ่งมีค่าแรงตัด ขาดสูงกว่าทัวอย่างอื่นมาก แท้ที่มีคะแนนการยอมรับค้านลักษณะ เนื้อสัมผัส แตกต่างจากการ ใช้สารคัวอิน เสื้อผ้า หั้งนี้แสดงว่า ผู้ทดสอบบ่นสามารถบอกความแตกต่างของลักษณะ เนื้อสัมผัส ของล่ารอก เวียนนาในช่วงค่าแรงตัดขาดประมาณ 5-8 ปีวัน ได้ชัดเจน นอกจากทัวอย่างที่ ใช้พลาสติก ซึ่งลักษณะผิวภายนอกของล่ารอกค่อนข้างย่นย่ำเรียบตึง คะแนนลักษณะ เนื้อสัมผัส จึงห้อยกับทัวอย่างอื่น

ค้านการยอมรับรวม พบว่า ล่ารอก เวียนนาที่ใช้พลาสติกจาก การห้ามแห้ง ที่วายวิธี freeze drying และพลาสติก เชือกเชิง มีคะแนนค้านการยอมรับรวมสูงกว่าล่ารอก เวียนนาที่ใช้สารชนิดอื่น ซึ่ง เมื่อพิจารณาจากคะแนนการยอมรับค้านลักษณะ เนื้อสัมผัสแล้ว จะเห็นว่าคะแนนการยอมรับรวมมีมีผลมาจากลักษณะ เนื้อสัมผัสมาก ล่ารอก เวียนนาที่ใช้สารหั้ง 2 ชนิดนี้ มีคะแนนลักษณะ เนื้อสัมผัสสูง จึงทำให้คะแนนการยอมรับรวมสูงตามไปด้วย อย่างไร ก็ตามคะแนนทุกลักษณะของพลีคก์เก็ตที่ใช้พลาสติกที่พิสูจน์ได้จากการทดลองนี้อยู่ในเกณฑ์ 6.6-8.2 ซึ่ง เป็นช่วงคะแนนที่ยอมรับได้

จากผลการทดลองนี้กล่าวได้ว่า พลาสติกจากกระบวนการหันหึ้ง 3 วิชี จะมีสมบัตินการเป็นสาร emulsifiers และสารเชื่อมที่ด้านลักษณะ เวียนนา และพลาสติกจาก การหันหึ้งคัวร์ฟรีซ freeze drying มีสมบัตินการเป็นสาร emulsifier และสารเชื่อมที่ด้านลักษณะ เวียนนา

5.4 ศึกษาอุปกรณ์การเก็บพลาสติก

การศึกษาอุปกรณ์การเก็บพลาสติกที่ภาวะสุขภาพในถุง HDPE อุณหภูมิ 27-30°C ต่อผลตั้งแต่คงในตารางที่ 4.22-4.23 พบว่า เวลาเก็บเมื่อผลต่อเบรนมากความดัน และความสามารถในการละลายลดลง และปริมาณความดันเพิ่มขึ้น เมื่อเปรียบเทียบกับตัวอย่างที่พิสิตาหนึ่ง (สัปดาห์ 0) ภายหลังเก็บที่ภาวะสุขภาพในถุง HDPE นาน 12 สัปดาห์ พลิกตัวที่ทุกตัวอย่างมีปริมาณความดันเพิ่มขึ้น 2.38-2.98% ความสามารถในการละลายลดลงในช่วง 10.48-11.37% และความสามารถในการอุ้มน้ำ ความเสียหายและความดูดซึมน้ำมันลดลง และจำนวนจุลินทรีย์ทั้งหมดของทุกพิสิตาหนึ่งแยกต่างกัน ตลอดระยะเวลาเก็บ ($p > 0.05$) และคงไว้ถุง HDPE ประมาณห้าอัน ผ้าฝ้ายเข้าออกได้บ้างในบริเวณปากน้ำ เมื่อเวลาเก็บเพิ่มมากขึ้น แท่การเพิ่มของความดันในชนาคตั้งกล่าวว่ามีผลต่อสมบัติที่ด้านการใช้งาน และปริมาณจุลินทรีย์ของพลิกตัวที่ ส่วนสมบัติค้านการละลายที่ลดลง เมื่อเวลาเก็บเพิ่มขึ้นนั้น อาจอธิบายได้ว่า เมื่อความดันเพิ่มขึ้นพลาสติก จะเกิดการเกาะติดกันแน่นขึ้น หากให้ความสามารถในการละลายลดลง (Peleg และ Bagley, 1983) จึงสรุปได้ว่า พลาสติกจากกระบวนการหันหึ้ง 3 วิชี สามารถบรรจุในถุง HDPE ภาวะสุขภาพในตู้เย็นอย่างน้อย 12 สัปดาห์ โดยไม่ทำให้ความสามารถในการอุ้มน้ำ และความดูดซึมน้ำมันลดลง และปริมาณจุลินทรีย์เพิ่มขึ้นหรือลดลงแยกต่างกัน

5.5 ศึกษาอุปกรณ์การเก็บลักษณะ เวียนนา

การศึกษาอุปกรณ์การเก็บลักษณะ เวียนนา ที่พิสิตาคายาใช้พลาสติกจากกระบวนการหันหึ้ง ห้อง 3

วิธี เป็นสาร emulsifier และสารเชื่อม ทำโดยบรรจุพลิคกั๊ท์ในถุง HDPE ภายใต้ภาวะสุญญากาศ เก็บตัวอย่างที่ 4°C ระหว่างเก็บสูญตัวอย่างมาตรวจสอบการเปลี่ยนแปลงลักษณะปรากฏค่าแรงตัวคง และการเปลี่ยนแปลงทางจุลินทรีย์

ผลจากการทดลอง (ตารางที่ 4.24) พบว่า เวลาเก็บบันเพลสติกันค่าแรงตัวคง และค่า log ของจำนวนจุลินทรีย์ทั้งหมด ($p > 0.05$) แต่จากการสังเกต พบว่า ในสัปดาห์ที่ 4 พลิคกั๊ทจะเริ่มมีเมือกล้านสีขาวทึบเกิดขึ้นบนเส้นบรรจุ แต่เมื่อวิเคราะห์ปริมาณจุลินทรีย์ทั้งหมด ค่ายลอกได้บรรจุออก พบว่าจำนวนจุลินทรีย์ทั้งหมดของไส้กรอก เวียนนาที่ใช้พลาสติก ผลลัพธ์ไม่แตกต่างกัน แต่เมื่อวิเคราะห์ปริมาณจุลินทรีย์ทั้งหมดของไส้กรอก เวียนนาที่ใช้พลาสติก, sodium caseinate และ ISP อยู่ในช่วง $2.4 \times 10^3 - 1.5 \times 10^4$ CFU/g. ในขณะที่มาตรฐานห้ามจุลินทรีย์ของ พลิคกั๊ตน้ำสัตว์ เช่น แซลมอนิฟิจุลินทรีย์ทั้งหมดถึง 10^5 CFU/g. หากสูงกว่านี้จึงจะถือว่าบริโภคได้ (stan กองงานมาตรฐานผลิตภัณฑ์อุตสาหกรรม, 2532) ทั้งนี้อาจเป็นเหตุผลที่จุลินทรีย์ที่ทำให้เกิดเมือกล้านสีขาวทึบ อาจจะเป็นยีสต์พาก *Debaromyces* spp. ซึ่งเป็นเชื้อจุลินทรีย์ที่ทำให้เกิดเมือกล้านสีขาวทึบ และสามารถที่เจริญได้ในที่มีอากาศ (Drake, Evans และ Niven, 1958) จากการสังเกต พบว่า เมื่อลอก cellulose casing ออก ยังมีหัวเมือก สีเหลือง ผิวขาวของไส้กรอก และเมื่อนำมาห้ามปริมาณเชื้อจุลินทรีย์ทั้งหมด พบว่า มีปริมาณเพิ่มมากขึ้น แต่อย่างไรก็ตามปริมาณจุลินทรีย์ทั้งหมดที่เพิ่มมากขึ้นนี้ ก็ยังมีปริมาณสูงมากจนเกินกว่าที่มาตรฐานกำหนด การบันเปื้อนของ เชื้อบริเวณตัวถังออกของเส้นบรรจุ อาจเกิดขึ้นระหว่างการบรรจุ เพื่อเก็บไส้กรอก เวียนนา เมื่อผ่านการหยอดจับเพื่อบรรจุใส่ถุง จุลินทรีย์จึงอาจบันเปื้อนได้ ในขณะที่ภายในเนื้อของไส้กรอกมีร่องรอยการสจัดปนเปื้อนน้อยกว่า อย่างไรก็ตาม แม้ว่าการทดลองทางสถิติ จะนับความแตกต่างของปริมาณจุลินทรีย์ทั้งหมดที่เพิ่มมากขึ้นในไส้กรอก แต่หากพิจารณาแนวโน้มของปริมาณจุลินทรีย์ทั้งหมด จะเห็นว่ามีแนวโน้มเพิ่มสูงขึ้นเรื่อยๆ ซึ่งเมื่อเป็นเช่นนี้ อาจสรุปได้ว่า ไส้กรอก เวียนนาที่เตรียมมาต่อ มีอายุการเก็บ 4 สัปดาห์ ที่อุณหภูมิ 4°C แต่ควรจะจำหน่ายให้หมดภายใน 3 สัปดาห์ เพราะการเก็บเมือกล้านสีขาวเส้นบรรจุผู้บริโภคอาจนัยยอมรับได้