

บทที่ 4

ผลการทดลองและวิจารณ์

4.1 คุณภาพของผลหม่ม่อนสุก นำ้าหม่ม่อนสักดัด และเกสรดอกไม้จากพืช

4.1.1 คุณภาพของผลหม่ม่อนสุก

จากผลหม่ม่อนสุก (คำทั้งผล) พันธุ์เชียงใหม่ ที่เก็บเกี่ยวในปี 2552 ผสมให้เข้ากันก่อนการเก็บรักษาไว้ในห้องแช่แข็ง (-20 องศาเซลเซียส) พบว่ามีปริมาณของแข็งทั้งหมดร้อยละ 32.72 ± 1.30 (ตารางที่ 4.1) และมีสารประกอบฟินอลทั้งหมดเท่ากับ $2,680.79 \pm 212.01$ ไมโครกรัมต่อกรัม ด้านนี้สารแอนติออกซิเดนต์เท่ากับ 0.91 ± 0.01 ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระเท่ากับร้อยละ 13.86 ± 0.35 และสารเคอร์ซีทินเท่ากับ 3.08 ไมโครกรัมต่อกรัม สงกรานต์ (2551) ได้ศึกษาคุณภาพของผลหม่ม่อนสุก พันธุ์เชียงใหม่ ที่เก็บเกี่ยวในปี 2550 พบว่าปริมาณความชื้นและกลุ่มสารต้านอนุมูลอิสระในงานวิจัยของ สงกรานต์ (2551) มีค่าที่สูงกว่า อาจเป็นผลมาจากการตากแดดหรือการเก็บเกี่ยวในฤดูที่แตกต่างกัน ระยะความสุกของผลหม่ม่อน ระยะเวลาในการสัมผัสกับแสงแดดและการเก็บรักษา รวมไปถึงการเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชันในระหว่างการเตรียมตัวอย่าง มีผลทำให้คุณภาพของผลหม่ม่อนสุกมีความแตกต่างกัน (Harborne and Williams, 2000)

ตารางที่ 4.1 คุณภาพทางเคมีของผลหม่ม่อนสุกพันธุ์เชียงใหม่

คุณภาพทางเคมี	ผลหม่ม่อนสุกพันธุ์เชียงใหม่
ปริมาณของแข็งทั้งหมด (ร้อยละ)	32.72 ± 1.30
ปริมาณความชื้น (ร้อยละ)	67.28 ± 1.30
สารประกอบฟินอลทั้งหมด (ไมโครกรัมต่อกรัม)	$2,680.79 \pm 212.01$
สารแอนโกลไชยานินทั้งหมด (ไมโครกรัมต่อกรัม)	$1,578.95 \pm 64.14$
ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์	0.91 ± 0.01
ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ (ร้อยละ)	13.86 ± 0.35
สารเคอร์ซีทิน (ไมโครกรัมต่อกรัม)	3.08

4.1.2 คุณภาพของน้ำหมื่นสักด

จากการวิเคราะห์คุณภาพของน้ำหมื่นสักดในปี 2552 (ปีที่วิจัย) พบว่าความชื้นหนึ่งมีค่า 185.30 ± 1.61 เซนติพอยส์ (ตารางที่ 4.2) เมื่อพิจารณาค่าสี พบว่า ค่าสี L* (Lightness) a* (Redness/Greenness) b* (Yellowness/Blueness) มีค่าเท่ากับ (8.72 ± 0.04) 12.48 ± 0.04 และ -8.63 ± 0.04 ตามลำดับ) แสดงให้เห็นว่าน้ำหมื่นสักดมีสีแดงอมน้ำเงิน หรือสีม่วง ความเป็นกรด - ด่าง มีค่าอยู่ที่ pH 4.10 แสดงให้เห็นว่าน้ำหมื่นสักดมีสีเหลืองในกลุ่มอาหารที่มีความเป็นกรด (acid food) เนื่องจากมี pH < 4.5 (ไฟลูล์ย, 2532) ซึ่งอาหารกลุ่มนี้จะปลดปล่อยจากบูตินทีร์ที่ไม่ชอบสภาพที่เป็นกรด โดยเฉพาะอย่างยิ่ง *Clostridium botulinum* ที่สามารถสร้างสารพิษ botulism ซึ่งมีพิษร้ายแรงถึงขั้นเสียชีวิตได้ (สถาบันอาหาร, 2547) ส่วนปริมาณของเบ็งที่ละลายได้ทั้งหมดเท่ากับ 14 องศาบริกซ์ โดยมีความใกล้เคียงกับงานวิจัยของ สีทน (2552) ศึกษาการผลิตน้ำผลไม้เข้มข้นโดยใช้เทคนิคการทำเข้มข้นแบบแช่เยือกแข็ง มีปริมาณของเบ็งที่ละลายได้ทั้งหมดในน้ำหมื่นเริ่มต้นเท่ากับ 16 องศาบริกซ์ เมื่อพิจารณาจากกลุ่มของสารต้านอนุมูลอิสระ ซึ่งได้แก่ สารประกอบฟินอลทั้งหมด สารแอนโทไซยานินทั้งหมด ดัชนีสารแอนติออกซิเดนซ์ ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ และสารเคมีทิน มีปริมาณอยู่สูง ซึ่งสอดคล้องกับงานวิจัยของ ป้าทมา (2552) ศึกษาการพัฒนาน้ำหมื่นสักดเข้มข้นโดยวิธีการทำให้เข้มข้นแบบแช่เยือกแข็ง พนสารในกลุ่มต้านอนุมูลอิสระดังกล่าวในน้ำหมื่นเริ่มต้นที่สูงเช่นกัน ผลการสักดน้ำหมื่น พบว่าจากงานวิจัยได้ปริมาณน้ำหมื่นร้อยละ 72.78 ± 0.00 ต่ำกว่าปริมาณน้ำหมื่นจากงานวิจัยของป้าทมา (2552) โดยความแตกต่างที่เกิดขึ้นอาจเป็นผลมาจากการคัดกรอง และลักษณะของพืช รวมไปถึงฤดูกาลเก็บเกี่ยว

เมื่อกำนั่นค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตน้ำหมื่นสักด พบว่าผลหมื่นสักดเกรด 1 กิโลกรัม มีราคาซื้อขายเฉลี่ยเป็น 35 บาท ดังนั้นน้ำหมื่นสักด 1 กิโลกรัม มีราคา 52.81 บาท (ภาคผนวก จ)

ตารางที่ 4.2 คุณภาพทางกายภาพและเคมีของน้ำหมื่นสักด โดยวิธีใช้อ่อนไชม์เพคตินร่วมกับการบีบคั้น

ลักษณะคุณภาพ	น้ำหมื่นสักด
คุณภาพทางกายภาพ	
ความชื้นหนึ่ง (เซนติพอยส์)	185.30 ± 1.61
ค่าสี	
L* (ความสว่าง)	8.72 ± 0.04
a* (สีแดง/สีเขียว)	12.48 ± 0.04
b* (สีเหลือง/น้ำเงิน)	-8.63 ± 0.04

ตารางที่ 4.2 (ต่อ)

ลักษณะคุณภาพ	น้ำหม่อนสกัด
คุณภาพทางเคมี	
ความเป็นกรด-ด่าง (pH)	4.10 ± 0.00
ปริมาณกรดทั้งหมด (ร้อยละ)	1.33 ± 0.20
ของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมด (องศาบริกซ์)	14.00
ปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์ (ร้อยละ)	11.50 ± 0.06
สารประกอบฟีโนอลทั้งหมด (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	$1,396.00 \pm 2.58$
สารแอนโトイไซยานินทั้งหมด (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	678.21 ± 5.58
ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์	7.60 ± 0.01
ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ (ร้อยละ)	8.97 ± 0.76
สารเคอร์ชีทิน (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	28.97 ± 0.09
ผลการสกัดน้ำหม่อน	
ผลหม่อนสุกเริ่มต้น (ร้อยละ)	100.00
น้ำหม่อนสกัดที่ได้ (ร้อยละ)	72.78
ากหม่อนที่ได้ (ร้อยละ)	24.50
การสูญเสียระหว่างการผลิต (ร้อยละ)	2.72

4.1.3 คุณภาพของเกสรดอกไม้จากผึ้ง

จากการวิเคราะห์คุณภาพของเกสรดอกไม้จากผึ้ง ส่องชนิดคือ ชนิดสดและชนิดแห้ง เมื่อพิจารณาคุณภาพทางกายภาพ ในด้านค่าสี L* a* และ b* พบว่าเกสรดอกไม้จากผึ้งทั้งสองชนิดมีสีเหลืองอมแดง เกสรชนิดสดมีความชื้นร้อยละ 37.52 ± 0.34 ค่าอัเตอร์แอคทิวิตี้ (a_w) เท่ากับ 0.72 เมื่อพิจารณาคุณภาพทางเคมี พบร่วมกับปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์ร้อยละ 26.40 ± 0.05 สารประกอบฟีโนอลทั้งหมดเท่ากับ $2,800.10 \pm 4.65$ ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์เท่ากับ 22.29 ± 1.23 ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระร้อยละ 1.18 ± 0.03 และสารเคอร์ชีทินเท่ากับ 198.36 ± 18.15 ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร ส่วนเกสรชนิดแห้งมีความชื้นร้อยละ 16.60 ± 0.51 ค่าอัเตอร์แอคทิวิตี้ (a_w) เท่ากับ 0.28 เมื่อพิจารณาคุณภาพทางเคมี พบร่วมกับปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์ร้อยละ 29.00 ± 0.05 สารประกอบฟีโนอลเท่ากับ $1,860.39 \pm 5.65$ ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์เท่ากับ 32.66 ± 0.83 ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระร้อยละ 6.65 ± 0.04 และสารเคอร์ชีทินเท่ากับ 178.35 ± 3.38 ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร โดยไม่พบสารแอนโトイไซยานินทั้งหมดในเกสรทั้งสองชนิด (ตารางที่ 4.3)

เมื่อเปรียบเทียบความชื้นพบว่าเกษตรดอกไม้จากผึ้งชนิดสุดมีความชื้นสูงกว่าเกษตรดอกไม้จากผึ้งชนิดอื่นแห้ง เนื่องจากเกษตรดอกไม้จากผึ้งสูญเสียปริมาณความชื้นไปในระหว่างการอบแห้ง จึงทำให้มีปริมาณความชื้นที่ต่ำกว่า เมื่อพิจารณาสารประกอบฟินอลทั้งหมดในเกษตรดอกไม้จากผึ้ง ทั้งสองชนิด พบว่าในเกษตรชนิดสุดมีปริมาณสูงกว่าเกษตรชนิดแห้ง อาจเป็นผลมาจากการเกษตรชนิดแห้ง ได้ผ่านการอบที่อุณหภูมิสูง ทำให้สารประกอบฟินอลทั้งหมด ซึ่งเป็นสารที่ໄวต่อการสลายตัว ด้วยความร้อน สูญเสียไปในระหว่างการผลิตจึงทำให้มีปริมาณที่ต่ำกว่า เมื่อพิจารณาดัชนีสารแอนติออกซิเดนซ์ และความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ พบว่าเกษตรชนิดแห้งมีปริมาณสารดังกล่าวสูงกว่าเกษตรชนิดสุด เนื่องจากความเข้มข้นของสารเมื่อยู่ในรูปของน้ำหนักแห้งจะมีความเข้มข้นสูงกว่าเกษตรชนิดสุด จึงทำให้มีค่าของสารดังกล่าวในปริมาณที่สูง

ตารางที่ 4.3 คุณภาพทางกายภาพและเคมีของเกษตรดอกไม้จากผึ้งชนิดสุดและเกษตรดอกไม้จากผึ้งชนิดอื่นแห้ง

ลักษณะคุณภาพ	เกษตรดอกไม้จากผึ้งชนิดสุด	เกษตรดอกไม้จากผึ้งชนิดอื่นแห้ง
คุณภาพทางกายภาพ		
ค่าสี		
L* (ความสว่าง)	65.39 \pm 0.11	70.69 \pm 0.01
a* (สีแดง/สีเขียว)	11.05 \pm 0.03	3.94 \pm 0.01
b* (สีเหลือง/น้ำเงิน)	55.47 \pm 0.04	31.2 \pm 0.04
คุณภาพทางเคมี		
ปริมาณกรดทั้งหมด (ร้อยละ)	1.68 \pm 0.38	1.68 \pm 0.38
ปริมาณของเบี้ยงทั้งหมด (ร้อยละ)	64.48 \pm 0.34	83.40 \pm 0.51
ปริมาณความชื้น (ร้อยละ)	37.52 \pm 0.34	16.60 \pm 0.51
ค่าเออเตอร์แอคทิวิตี้ (a_w)	0.72	0.28
ปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์ (ร้อยละ)	26.40 \pm 0.05	29.00 \pm 0.05
สารประกอบฟินอลทั้งหมด (ไม่รวมรัมต์ต่อมิลลิลิตร)	2,800.10 \pm 4.65	1,860.39 \pm 5.65
สารแอนโทไซยาโนนทั้งหมด (ไม่รวมรัมต์ต่อมิลลิลิตร)	ND	ND
ดัชนีสารแอนติออกซิเดนซ์	22.29 \pm 1.23	32.66 \pm 0.83
ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ (ร้อยละ)	1.18 \pm 0.03	6.65 \pm 0.04
สารเคอร์ซีทิน (ไม่รวมรัมต์ต่อมิลลิลิตร)	198.36 \pm 18.15	178.35 \pm 3.38

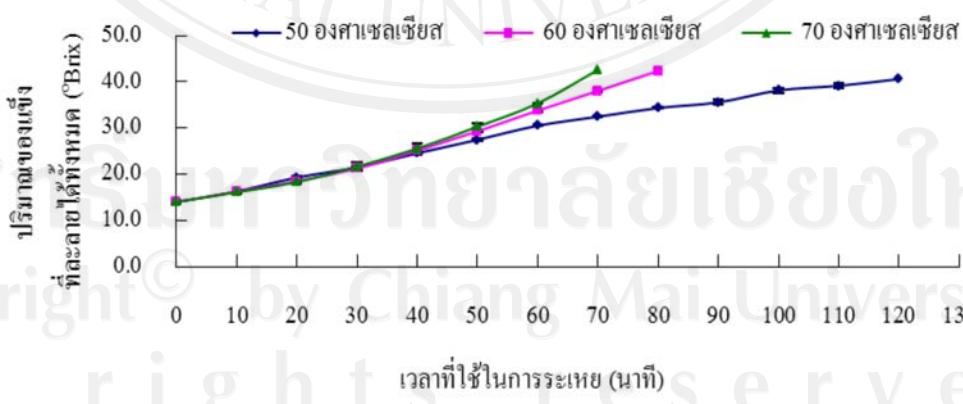
หมายเหตุ: ND หมายถึง ตรวจไม่พบ

4.2 สภาพที่เหมาะสมในการผลิตน้ำหม่อนสักด้เข้มข้นสองกระบวนการ

4.2.1 สภาวะการทำให้เข้มข้นโดยกระบวนการระเหยภายใต้สุญญากาศ

จากการกระบวนการระเหยภายใต้สุญญากาศ ที่ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 3 ระดับคือ 50 60 และ 70 องศาเซลเซียส เมื่อสุ่มตัวอย่างน้ำหม่อนสักด้เข้มข้น ตรวจวัดทุกๆ 10 นาที พบว่าเมื่ออุณหภูมิเพิ่มปริมาณของของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมดจะมีแนวโน้มเพิ่มขึ้น และพบว่าหากมีการใช้อุณหภูมิที่ต่ำจะมีการใช้ระยะเวลาในการระเหยนานกว่าการใช้อุณหภูมิที่สูง (รูปที่ 4.1)

จากการใช้ทรัพยากรในการผลิตน้ำหม่อนสักด้เข้มข้น โดยเทคนิคการระเหยภายใต้สุญญากาศ เมื่อพิจารณาระยะเวลาที่ใช้ในการระเหยพบว่า การ ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 50 องศาเซลเซียส ใช้ระยะเวลาในการระเหยมากที่สุด (120 นาที) (ตารางที่ 4.4) รองลงมาคือ การ ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 60 และ 70 องศาเซลเซียสโดยใช้ระยะเวลา (75 และ 65 นาที ตามลำดับ) โดยพบว่าเมื่อใช้อุณหภูมิสูงขึ้นจะทำให้ระยะเวลาในการระเหยสั้นลง ส่วนการ ควบคุม อุณหภูมิของหม้อระเหย 70 องศาเซลเซียสมีต้นทุนพลังงานไฟฟ้าต่ำที่สุดคือ 10.90 บาทต่องานมาก คือ การควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 60 และ 50 องศาเซลเซียส พบร่วมกันว่าใช้จ่ายระหว่างการผลิต (คิดเฉพาะค่าน้ำหม่อนสักด้ไฟฟ้า และน้ำหล่อเย็น) เมื่อ ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 60 องศาเซลเซียสมีค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตต่ำที่สุด 197.78 บาท/กิโลกรัม และรองลงมาคือ การควบคุม อุณหภูมิของหม้อระเหย 70 และ 50 องศาเซลเซียส (198.32 และ 206.91 บาท/กิโลกรัม ตามลำดับ)



ภาพที่ 4.1 การเปลี่ยนแปลงปริมาณของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมดในระหว่างการระเหยภายใต้สุญญากาศที่อุณหภูมิแตกต่างกัน

ตารางที่ 4.4 การใช้ทรัพยากรและค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตน้ำหม่อนสกัดเข้มข้นจากการระเหยภายใต้สูญญากาศที่ระดับอุณหภูมิแตกต่างกัน

การใช้ทรัพยากรและต้นทุนในการผลิต	อุณหภูมิของหม้อระเหย (องศาเซลเซียส)		
	50	60	70
สภาวะการผลิตน้ำหม่อนสกัดเข้มข้น			
ความดันในการระเหย (บาร์)	-0.93	-0.93	-0.93
ระยะเวลาในการระเหย (นาที)	120.00	75.00	65.00
การใช้ทรัพยากรและผลผลิตที่ได้			
น้ำหม่อนรึ่มตัน (กิโลกรัม)	2.00	2.00	2.00
ไฟฟ้าที่ใช้ (กิโลวัตต์ชั่วโมง)	5.57±0.12	3.48±0.09	3.02±0.18
น้ำที่ใช้สำหรับหล่อเย็น (ลิตร)	49.00	49.00	49.00
น้ำหม่อนสกัดเข้มข้นที่ได้ (กิโลกรัม)	0.61±0.27	0.60±0.27	0.59±0.27
ผลผลิตน้ำหม่อนสกัดเข้มข้นที่ได้ (ร้อยละ)	30.30±0.27	29.80±0.27	29.30±0.27
ค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตน้ำหม่อนเข้มข้น			
น้ำหม่อนสกัด (บาท)	105.62	105.62	105.62
ไฟฟ้า (บาท)	20.11	12.56	10.90
น้ำที่ใช้สำหรับหล่อเย็น (บาท)	0.49	0.49	0.49
รวม (บาท)	126.22	118.67	117.01
ค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตน้ำหม่อนสกัดเข้มข้น คิดเฉพาะค่าน้ำหม่อน ไฟฟ้า และหล่อเย็น (บาท/กิโลกรัม)	206.91	197.78	198.32

เมื่อนำน้ำหม่อนสกัดเข้มข้นที่ได้จากการระเหยภายใต้สูญญากาศ ที่แตกต่างกัน 3 สภาวะ ไปวิเคราะห์คุณภาพทางกายภาพ พบร่วมกันนี้มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) การระเหยภายใต้สูญญากาศ ที่ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 70 องศาเซลเซียส มีค่าความข้นหนึ่งน้ำหม่อนสกัดสูงสุด 589.12 ± 1.42 เช่นติพอยส์ และการระเหยภายใต้สูญญากาศ ที่ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 50 องศาเซลเซียส มีค่าความข้นหนึ่งน้ำหม้อน้ำหม่อนเพิ่มขึ้น เนื่องจากเมื่ออุณหภูมิในการระเหยน้ำหม่อนสกัดสูงขึ้น สารประกอบเพคิดินซึ่งเป็นคลออลอยด์ที่มีอยู่ในน้ำหม่อน จะเปลี่ยนไปอยู่ในรูปป่องชอล (sol) มากขึ้น คืออนุภาคคลออลอยด์เป็นของแข็ง และตัวกลางเป็นของเหลว เมื่อปล่อยให้เย็นลงทำให้ออนุภาคของคลออลอยด์เคลื่อนที่ได้ช้าลง ช่วยให้โนเลกูลที่อยู่ใกล้กันเกะกัน ทำให้มีความข้นหนึ่งน้ำหม่อนเพิ่มขึ้น (นิธิยา, 2549) ส่วนค่าความสว่างของสี L* และค่าความเป็นสีแดง a* มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) พบร่วมเมื่อใช้อุณหภูมิที่สูงขึ้นน้ำหม่อนสกัดเข้มข้นมีค่าความสว่างของสีเพิ่มขึ้น โดยแสดงลักษณะที่จางลง ส่วนค่าความเป็นสีแดงมีแนวโน้มลดลง ซึ่งสอดคล้องกับสารแอนโภไไซยานินทั้งหมดที่มีแนวโน้มลดลงเมื่อใช้อุณหภูมิในการทำเข้มข้นที่สูงขึ้น

เมื่อวิเคราะห์คุณภาพทางเคมีพบว่า ความเป็นกรด-ด่าง และปริมาณกรดทั้งหมด ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p > 0.05$) ส่วนปริมาณของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมด ไม่มีความแตกต่างซึ่งสอดคล้องกับความต้องการผลิตน้ำหม่อนสกัดเข้มข้นให้มีความเข้มข้นที่ใกล้เคียงกัน เมื่อวิเคราะห์ปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์ มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) พบร่วมเมื่อใช้อุณหภูมิที่สูงขึ้นปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์มีแนวโน้มลดลง เนื่องจากอุณหภูมิที่สูงขึ้นมีผลทำให้น้ำตาลรีดิวซ์เกิดการสลายตัวจึงทำให้มีปริมาณที่ลดลง (นิธิยา, 2549)

เมื่อวิเคราะห์สารประกอบฟีนอลทั้งหมด สารแอนโภไไซยานินทั้งหมด ด้วยสารแอนติออกซิเดนต์ และความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ พบร่วมแต่ละสภาวะในการผลิตน้ำหม่อนเข้มข้นพร้อมด้วยมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) เมื่อมีการเพิ่มอุณหภูมิในการระเหยจะทำให้ปริมาณสารต้านอนุมูลอิสระดังกล่าวมีแนวโน้มลดลง ซึ่งสอดคล้องกับ การศึกษาของ Alasavar *et al.* (2004) ได้รายงานว่าที่อุณหภูมิ 90 องศาเซลเซียส ของการพาสเจอร์ไรส์สำหรับอุ่น 70 และ 80 องศาเซลเซียส โดยแนวโน้มการเสื่อมสภาพของสารต้านอนุมูลอิสระจะเกิดขึ้น เมื่ออุณหภูมิและระยะเวลาในการให้ความร้อนเพิ่มขึ้น (Nicoli *et al.*, 1999) ส่วนสารเคอร์ชีนไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p > 0.05$) โดยมีค่าเพิ่มขึ้นเล็กน้อยเมื่อใช้อุณหภูมิในการระเหย 70 องศาเซลเซียส อาจเป็นผลมาจากการร้อนไปกระตุ้นกิจกรรมของเอนไซม์

β -glucosidase ซึ่งใช้สาร quercetin glycoside เป็นสารตั้งต้นในการเปลี่ยนแปลงเป็นสาร quercetin aglycons (Dominic, 1995) เป็นผลทำให้สารเคอร์ซีทินที่วิเคราะห์ได้มีค่าเพิ่มขึ้น เมื่อวิเคราะห์ปริมาณน้ำหนม่อนสกัดเข้มข้นที่ได้พบว่ามีความแตกต่างกันเพียงเล็กน้อย เมื่อใช้อุณหภูมิสูงขึ้นปริมาณผลผลิตที่ได้มีแนวโน้มลดลง เนื่องมาจากอุณหภูมิที่สูงขึ้นมีผลทำให้น้ำเข้มข้นบางส่วนมีการไหม้และติดถังตามส่วนต่างๆ ของเครื่องระเหย

เมื่อทำการทดสอบคุณภาพทางประสาทสัมผัสของน้ำหนม่อนสกัดเข้มข้นโดยกระบวนการระเหยภายใต้สูญญากาศที่ระดับอุณหภูมิแตกต่างกัน พบว่าผู้ทดสอบทางประสาทสัมผัสให้คะแนนการยอมรับในด้านลักษณะปราณี สี และความเข้มหนืด ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p>0.05$) พบว่าสภาวะที่ผู้ทดสอบทางประสาทสัมผัสให้คะแนนความชอบมากที่สุดคือ น้ำหนม่อนสกัดเข้มข้นที่ ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 60 องศาเซลเซียส โดยมีคะแนนด้านกลิ่นเท่ากับ 6.92 ± 1.29 รสมเปรี้ยวเท่ากับ 6.22 ± 1.87 รสหวานเท่ากับ 5.94 ± 1.74 ความกลมกล่อมเท่ากับ 6.38 ± 1.51 และความชอบรวมเท่ากับ 7.00 ± 1.26 (ตารางที่ 4.6) รองลงมาคือน้ำหนม่อนสกัดเข้มข้นที่ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 50 และ 70 องศาเซลเซียส ตามลำดับ

จากการผลิตน้ำหนม่อนสกัดเข้มข้นโดยกระบวนการระเหยภายใต้สูญญากาศที่แตกต่างกัน 3 สภาวะ พบว่าการระเหยภายใต้สูญญากาศที่ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 60 องศาเซลเซียส เป็นสภาวะที่เหมาะสมสำหรับการผลิตน้ำหนม่อนสกัดเข้มข้น โดยมีค่าใช้จ่ายในระหว่างการผลิตต่ำสุด 197.78 บาท/กิโลกรัม ผลผลิตที่ได้สูงร้อยละ 29.80 ± 0.27 ผลิตภัณฑ์ที่ได้มีสารประกอบฟีนอลทึ้งหมด $2,514.83\pm2.71$ ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร สารแอนโพรไชยานินทึ้งหมด $2,274.95\pm5.58$ ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร ค่าดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์ 19.40 ± 0.50 ความสามารถในการกักดูดน้ำมูลิสระบรร้อยละ 24.39 ± 2.22 สารเคอร์ซีทินเท่ากับ 28.88 ± 0.30 ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร และมีคะแนนความชอบรวมอยู่ในระดับของปานกลาง 7.00 ± 1.26

ตารางที่ 4.5 คุณภาพทางกายภาพและเคมีของน้ำหมื่นสักดิเข้มข้นจากการระเหยภายใต้สุญญากาศที่ระดับอุณหภูมิแตกต่างกัน

ลักษณะคุณภาพ ¹	อุณหภูมิของหมี่อะระเหย (องศาเซลเซียส)		
	50	60	70
คุณภาพทางกายภาพ			
ความชื้นหนึด (เซนติพอยต์)	387.80 ^c ±1.71	466.44 ^b ±1.96	589.12 ^a ±1.42
ค่าสี			
L* (ความสว่าง)	10.85 ^b ±0.08	10.88 ^b ±0.04	11.11 ^a ±0.14
a* (สีแดง/สีเขียว)	13.08 ^a ±0.06	12.73 ^b ±0.08	12.26 ^c ±0.32
b* ^{ns} (สีเหลือง/น้ำเงิน)	-8.04±0.02	-8.23±0.05	-8.14±0.18
คุณภาพทางเคมี			
ความเป็นกรด-ด่าง ^{ns} (pH)	3.90	3.90	3.90
ปริมาณกรดทั้งหมด ^{ns} (ร้อยละ)	3.64±0.19	3.71±0.19	3.71±0.19
ปริมาณของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมด ^{ns} (องศาบริกซ์)	39.54±0.05	39.44±0.05	39.52±0.04
ปริมาณน้ำตาลบริกซ์ (ร้อยละ)	35.95 ^a ±0.12	33.97 ^b ±0.20	32.96 ^c ±0.24
สารประกอบฟีโนลทั้งหมด (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	2,535.32 ^a ±2.96	2,514.83 ^b ±2.71	2,380.78 ^c ±2.98
สารแอนโกลิไซด์ (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	2,501.02 ^a ±5.58	2,274.95 ^b ±5.58	2,144.60 ^c ±5.58
ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์	20.07 ^a ±0.43	19.40 ^b ±0.50	19.25 ^c ±0.16
ความสามารถในการกำจัดอนุមูลอิสระ (ร้อยละ)	24.78 ^a ±0.69	24.39 ^b ±2.22	22.09 ^c ±0.34
สารเคอร์เชติน ^{ns} (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	28.88±0.30	28.88±0.30	28.96±0.50
ปริมาณระหว่างการระเหย			
น้ำหมื่นเริ่มน้ำ ^{ns} (ร้อยละ)	100.00	100.00	100.00
น้ำหมื่นเข้มข้นที่ได้ (ร้อยละ)	30.30 ^a ±0.27	29.80 ^b ±0.27	29.30 ^c ±0.27
น้ำที่กำจัดออกไป (ร้อยละ)	61.70 ^c ±0.27	62.00 ^b ±0.00	62.20 ^a ±0.27
การสูญเสียระหว่างการผลิต (ร้อยละ)	8.00 ^b ±0.00	8.20 ^b ±0.27	8.50 ^a ±0.00

หมายเหตุ : ¹ เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยตามแนวโน้ม ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$)

: ns หมายถึง ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p > 0.05$)

ตารางที่ 4.6 คุณภาพทางประสาทสัมผัสของน้ำนม่อนสกัดเข้มข้นจากกระบวนการระเหยภายใต้สุญญากาศที่ระดับอุณหภูมิแตกต่างกัน

คุณภาพทาง ประสาทสัมผัส ¹	อุณหภูมิของนม ² ระเหย (องศาเซลเซียส)		
	50	60	70
ลักษณะปราณี ^{ns}	7.30±1.36	7.28±1.23	7.46±1.03
สี ^{ns}	7.16±1.27	7.32±1.22	7.40±1.05
กลิ่น	7.04 ^a ±1.14	6.92 ^a ±1.29	6.56 ^b ±1.43
รสเบร์เชีย	5.72 ^b ±1.85	6.22 ^a ±1.87	5.10 ^c ±2.08
รสหวาน	5.50 ^{ab} ±1.85	5.94 ^a ±1.74	5.18 ^b ±1.78
ความกลมกล่อม	6.10 ^a ±1.56	6.38 ^a ±1.51	5.50 ^b ±1.49
ความข้นหนืด ^{ns}	6.50±1.46	6.68±1.25	6.30±1.43
ความชอบรวม	6.56 ^b ±1.50	7.00 ^a ±1.26	6.04 ^c ±1.44

หมายเหตุ : ¹ เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยตามแนวโน้ม ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p\leq 0.05$)

: ns หมายถึง ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p>0.05$)

4.2.2 สภาพการทำให้เข้มข้นโดยกระบวนการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบาง

จากน้ำหมื่นเข้มข้นที่ได้ ซึ่งผ่านกระบวนการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบาง ที่ควบคุมความดันไอน้ำ ที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย 3 ระดับคือ 1.0 1.4 และ 1.8 บาร์ เมื่อพิจารณาระยะเวลาที่ใช้ในการระเหยพบว่าการควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย 1.0 บาร์ ใช้ระยะเวลาในการระเหยมากที่สุด 45 นาที รองลงมาคือ การควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย 1.4 และ 1.8 บาร์ โดยใช้ระยะเวลา (40 และ 35 นาที ตามลำดับ) (ตารางที่ 4.7) พบว่าเมื่อใช้ความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย สูงขึ้น จะทำให้ระยะเวลาในการระเหยสั้นลง ส่วนค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิต (คิดเฉพาะค่าน้ำหมื่นเข้มสกัด ไฟฟ้า น้ำหล่อเย็น และน้ำมัน) พบว่า การควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย 1.0 บาร์ มีต้นทุนการผลิตต่ำที่สุด 328.24 บาท/กิโลกรัม และรองลงมาคือการควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย 1.4 และ 1.8 บาร์ (367.44 และ 437.44 บาท/กิโลกรัม ตามลำดับ) ค่าใช้จ่ายที่สูงในเทคนิคการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบางนั้น เป็นผลมาจากการเครื่องระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบางที่ใช้ในงานวิจัยเป็นเครื่องต้นแบบ โดยจำเป็นต้องใช้น้ำมันเพื่อเป็นแหล่งเชื้อเพลิงในการผลิตไอน้ำในปริมาณที่มาก ซึ่งน้ำมันมีราคาสูง จึงส่งผลให้มีค่าใช้จ่ายในระหว่างการผลิตที่สูง

เมื่อน้ำหมื่นเข้มสกัดเข้มข้นที่ได้จากการกระบวนการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบางด้วยสภาพที่แตกต่างกัน 3 สภาวะ ไปวิเคราะห์คุณภาพทางกายภาพ พบว่าความเข้มนี้มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) การควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย 1.8 บาร์ มีค่าความเข้มนี้ดีสูงสุด 588.70 ± 1.10 เซนติพอยส์ รองลงมาคือ การควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย 1.4 และ 1.0 (588.36 ± 1.27 และ 587.16 ± 1.02 เซนติพอยส์ ตามลำดับ) (ตารางที่ 4.8) โดยพบว่าเมื่อใช้อุณหภูมิสูงขึ้นค่าความเข้มนี้ดีมีแนวโน้มเพิ่มขึ้น เมื่อพิจารณาค่าสีพบว่าเมื่อใช้อุณหภูมิสูงขึ้นค่าความสว่างของสี L* มีแนวโน้มเพิ่มขึ้น โดยจะแสดงลักษณะสีที่จางลง ส่วนค่าความเป็นสีแดง a* มีแนวโน้มของความเป็นสีแดงลดลง ซึ่งสอดคล้องกับปริมาณสารแอนโกลิไซด์ที่มีแนวโน้มลดลง

เมื่อน้ำไปวิเคราะห์คุณภาพทางเคมี พบว่าค่าความเป็นกรด - ด่าง ปริมาณกรดทึ้งหมด และปริมาณของเหลืองที่ละลายได้ทึ้งหมด ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p > 0.05$) (ตารางที่ 4.8) ซึ่งสอดคล้องกับความต้องการในการผลิตเพื่อให้ได้ความเข้มข้นใกล้เคียงกัน ส่วนปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) พบว่าเมื่อเพิ่มอุณหภูมิในการระเหย ปริมาณน้ำตาลรีดิวช์มีแนวโน้มลดลง เมื่อวิเคราะห์สารประกอบฟินอลทึ้งหมด สารประกอบแอนโกลิไซด์ที่มีในน้ำหมื่นเข้มสกัดเข้มข้นมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) เมื่อมีการเพิ่ม

ความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระบายน้ำจะทำให้ปริมาณสารต้านอนุมูลอิสระในกลุ่มดังกล่าวมีแนวโน้มลดลง ซึ่งอาจเกิดจากการสลายตัวระหว่างการแปรรูปด้วยความร้อน สอดคล้องกับการศึกษาของ Alasavar *et al.* (2004) พนว่าปริมาณสารประกอบฟินอลทั้งหมดสารแอนโภไซยานินทั้งหมด และสารแคร็อกโรทีนอยด์ ลดลงในระหว่างการพาสเจอร์ไรส์น้ำส้ม และแครอทม่วง รวมไปถึงการศึกษาของ Brownmiller *et al.* (2008) ได้ทำการศึกษาถึงผลของการกระบวนการแปรรูปที่มีต่อแอนโภไซยานินในผลิตภัณฑ์จากกลูบเนอร์รี่ พนว่าปริมาณแอนโภไซยานินลดลงจากเริ่มต้นประมาณร้อยละ 20 เมื่อใช้อุณหภูมิในการพาสเจอร์ไรซ์ที่ 90 องศาเซลเซียส เมื่อพิจารณาสารเคมีที่นิ่งไม่พบรูปในทุกสภาวะการผลิต อาจเกิดจากการสลายตัวเนื่องจากความร้อนระหว่างการผลิต (เอ็งพลอย, 2552) เมื่อวิเคราะห์ปริมาณน้ำหน่อนสักดีเข้มข้นที่ได้พบว่ามีความแตกต่างกันเพียงเล็กน้อย เมื่อใช้อุณหภูมิสูงขึ้นปริมาณผลผลิตที่ได้มีแนวโน้มลดลง เนื่องมาจากอุณหภูมิที่สูงมีผลทำให้น้ำเข้มข้นบางส่วนมีการไหลและติดค้างตามส่วนต่างๆ ของเครื่องระบายน้ำ

เมื่อทำการทดสอบคุณภาพทางประสาทสัมผัสของน้ำหน่อนสักดีเข้มข้น โดยการระยะเวลาแบบใหม่เป็นพิล์มน้ำควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระบายน้ำแตกต่างกัน ผู้ทดสอบทางประสาทสัมผัสให้คะแนนการยอมรับในด้านลักษณะปราภูมิ สี และความข้นหนืด ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p>0.05$) (ตารางที่ 4.9) พนว่าสภาวะที่ผู้ทดสอบทางประสาทสัมผัสให้คะแนนความชอบมากที่สุดคือ น้ำหน่อนสักดีเข้มข้นควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระบายน้ำ 1.4 บาร์ โดยมีคะแนนในลักษณะคุณภาพด้านกลิ่นเท่ากับ 6.92 ± 1.37 รสเบรี้ยะ 7.34 ± 1.21 รสหวาน 7.16 ± 1.33 ความกลมกล่อม 7.02 ± 1.42 และความชอบรวม 7.38 ± 1.28 รองลงมาคือหน่อนสักดีเข้มข้นควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระบายน้ำ 1.0 และ 1.8 บาร์

จากการผลิตน้ำหน่อนสักดีเข้มข้น โดยกระบวนการระยะเวลาแบบใหม่เป็นพิล์มน้ำที่แตกต่างกัน 3 สภาวะ พนว่าการควบคุมความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระบายน้ำ 1.4 บาร์ เป็นสภาวะที่เหมาะสมสำหรับการผลิตน้ำหน่อนสักดีเข้มข้น โดยมีค่าใช้จ่ายในระหว่างการผลิตต่อ 367.44 บาท/กิโลกรัม ผลผลิตที่ได้สูงร้อยละ 31.27 ± 0.09 ผลิตภัณฑ์ที่ได้มีสารประกอบฟินอลทั้งหมด $1,971.80\pm1.07$ ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร สารแอนโภไซยานินทั้งหมด $1,358.45\pm5.58$ ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร ค่าดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์ 8.66 ± 0.05 และความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระร้อยละ 18.35 ± 0.67 และมีคะแนนความชอบรวมอยู่ในระดับชอบปานกลาง 7.38 ± 1.28

ตารางที่ 4.7 การใช้ทรัพยากรและค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตของน้ำหม่อนสักด้วยขั้นจากกระบวนการการระเหยแบบไหหลีเป็นฟิล์มบางที่ระดับความดันไอน้ำแตกต่างกัน

การใช้ทรัพยากรและต้นทุนในการผลิต	ความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย (บาร์)		
	1.0	1.4	1.8
กระบวนการผลิตน้ำหม่อนสักด้วยขั้น			
ระยะเวลาในการระเหย (นาที)	45.00	40.00	35.00
อุณหภูมิระหว่างการผลิต (องศาเซลเซียส)	117.00	121.00	125.00
การใช้ทรัพยากรและผลผลิตที่ได้			
น้ำหม่อนสักด้วยเริ่มน้ำ (กิโลกรัม)	3.00	3.00	3.00
ไฟฟ้าที่ใช้ในปั๊มสูญญากาศ (กิโลวัตต์ชั่วโมง)	0.11±0.08	0.10±0.11	0.08±0.09
น้ำที่ใช้สำหรับหล่อเย็น (ลิตร)	270.00	240.00	210.00
ปริมาณน้ำมันที่ใช้ (ลิตร)	5.01	6.14	8.20
ปริมาณน้ำควบแน่นจากไอน้ำที่ผ่าน steam tab (กรัม)	2,500.00±1.15	3,500.00±1.23	5,100.00±1.17
อุณหภูมน้ำหม่อนสักด้วยขั้นสุดท้าย (องศาเซลเซียส)	70.80±1.23	74.57±1.14	76.88±1.27
น้ำหม่อนสักด้วยขั้นที่ได้ (กิโลกรัม)	0.95±0.09	0.94±0.09	0.93±0.15
ผลผลิตน้ำหม่อนสักด้วยขั้นที่ได้ (ร้อยละ)	31.60±0.09	31.27±0.09	30.90±0.15
ต้นทุนในการสักดันน้ำหม่อนสักด้วยขั้น			
น้ำหม่อนสักด (บาท/กก.)	158.43	158.43	158.43
ไฟฟ้า (บาท)	0.40	0.36	0.29
น้ำที่ใช้สำหรับหล่อเย็น (บาท)	2.70	2.40	2.10
น้ำมัน (บาท)	150.30	184.20	246.00
รวม (บาท)	311.83	345.39	406.82
ค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตน้ำหม่อนสักด้วยขั้น	328.24	367.44	437.44
คิดเฉพาะค่าน้ำหม่อนสักด ไฟฟ้า น้ำหล่อเย็น และน้ำมัน (บาท/กิโลกรัม)			

**ตารางที่ 4.8 คุณภาพทางกายภาพและเคมีของน้ำหม่อนสกัดเข้มข้นจากการระเหยแบบ
ไหลดเป็นพิล์มนบางที่ระดับความดันไอน้ำแตกต่างกัน**

ลักษณะคุณภาพ ¹	ความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย (บาร์)		
	1.0	1.4	1.8
คุณภาพทางกายภาพ			
ความชื้นหนึด (เซนติพอยส์)	587.16 ^b ±1.02	588.36 ^a ±1.27	588.70 ^a ±1.10
ค่าสี			
L* (ความสว่าง)	14.66 ^b ±0.01	14.75 ^b ±0.03	15.25 ^a ±0.06
a* (สีแดง/สีเขียว)	10.43 ^a ±0.02	10.15 ^b ±0.01	6.65 ^c ±0.07
b* (สีเหลือง/น้ำเงิน)	-5.81 ^c ±0.05	-6.58 ^b ±0.02	-6.74 ^a ±0.01
คุณภาพทางเคมี			
ความเป็นกรด-ค้าง ^{ns} (pH)	3.90	3.90	3.90
ปริมาณกรดทั้งหมด ^{ns} (ร้อยละ)	3.50±0.14	3.64±0.19	3.71±0.19
ของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมด ^{ns} (องศาบริกซ์)	39.72±0.08	39.76±0.05	39.68±0.04
ปริมาณน้ำตาลเรวิวาร์ (ร้อยละ)	33.88 ^a ±0.22	32.59 ^b ±0.18	30.88 ^c ±0.18
สารประกอบฟีโนลทั้งหมด (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	1,979.61 ^a ±2.79	1,971.80 ^b ±1.07	1,961.27 ^c ±2.14
สารแอนโกลิไซด์ทั้งหมด (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	1,613.03 ^a ±5.58	1,358.45 ^b ±5.58	1,030.55 ^c ±4.55
ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์	8.84 ^a ±0.11	8.66 ^b ±0.05	8.44 ^c ±0.05
ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ (ร้อยละ)	18.78 ^a ±0.74	18.35 ^b ±0.67	18.03 ^c ±0.59
สารเคอร์ชีทิน (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	ND	ND	ND
ปริมาณระหว่างการระเหย			
น้ำหม่อนสกัดเริ่มต้น ^{ns} (ร้อยละ)	100	100	100
น้ำหม่อนสกัดเข้มข้นที่ได้ (ร้อยละ)	31.60 ^a ±0.09	31.27 ^b ±0.09	30.90 ^c ±0.15
น้ำที่กำจัดออกไป (ร้อยละ)	52.33 ^c ±0.91	52.67 ^b ±1.49	53.00 ^a ±1.39
การสูญเสียระหว่างการผลิต ^{ns} (ร้อยละ)	16.07±0.90	16.07±1.50	16.10±1.51

หมายเหตุ : ¹ เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยตามแนวโน้ม ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$)

: ns หมายถึง ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p > 0.05$)

: ND หมายถึง ตรวจไม่พบ

ตารางที่ 4.9 คุณภาพทางประสาทสัมผัสของน้ำหน่อมนสกัดเข้มข้นจากกระบวนการระเหยแบบไหหล เป็นพิล์มบางที่ระดับความดันไอน้ำแตกต่างกัน

คุณภาพทาง ประสาทสัมผัส ¹	ความดันไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย (บาร์)		
	1.0	1.4	1.8
ลักษณะปูรณา ^{ns}	7.36±0.94	7.48±0.93	7.20±0.97
สี ^{ns}	7.42±0.95	7.22±0.95	7.26±0.90
กลิ่น	7.34 ^a ±1.24	6.92 ^b ±1.37	6.78 ^b ±1.15
ความเปรี้ยว	5.52 ^c ±1.82	7.34 ^a ±1.21	6.38 ^b ±1.44
ความหวาน	5.56 ^c ±2.09	7.16 ^a ±1.33	6.36 ^b ±1.57
ความกลมกล่อม	5.62 ^c ±1.99	7.02 ^a ±1.42	6.36 ^b ±1.38
ความขื่นหนึ่ด ^{ns}	6.72±1.58	7.08±1.41	7.02±1.19
ความชอบรวม	6.04 ^c ±1.96	7.38 ^a ±1.28	6.66 ^b ±1.26

หมายเหตุ : ¹ เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยตามแนวโน้ม ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p\leq 0.05$)

: ns หมายถึง ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p>0.05$)

4.3 เปรียบเทียบน้ำหนัอม่อนสกัดเข้มข้นจากสภาวะที่เหมาะสมของแต่ละกระบวนการ

จากการผลิตน้ำหนัอม่อนสกัดเข้มข้นด้วยกระบวนการที่เหมาะสม 3 กระบวนการ คือกระบวนการระเหยภายในไอลเป็นฟิล์มบาง (ควบคุมอุณหภูมิหม้อระเหย 60 องศาเซลเซียส) กระบวนการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบาง (ควบคุมความดัน ไอน้ำที่ให้ความร้อนในส่วนท่อระเหย 1.4 บาร์) และกระบวนการทำให้เข้มข้นแบบแช่เยือกแข็ง พนว่ากระบวนการการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบางใช้ระยะเวลาในการทำให้เข้มข้นน้อยที่สุด 40 นาที รองลงมาคือกระบวนการการระเหยภายในไอลเป็นฟิล์มบาง และกระบวนการทำให้เข้มข้นแบบแช่เยือกแข็ง (75 และ 111 นาที ตามลำดับ) (ตารางที่ 4.10) พนว่าเมื่อใช้อุณหภูมิในการทำเข้มข้นสูงขึ้นจะทำให้ระยะเวลาในการทำเข้มข้นสั้นลง เมื่อพิจารณาผลผลิตน้ำหนัอม่อนสกัดเข้มข้น พนว่าการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบาง และการระเหยภายในไอลเป็นฟิล์มบาง มีปริมาณผลผลิตใกล้เคียงกัน (ร้อยละ 31.27 ± 0.09 และ 29.80 ± 0.27 ตามลำดับ) ส่วนกระบวนการทำให้เข้มข้นแบบแช่เยือกแข็งให้ปริมาณผลผลิตต่ำที่สุดร้อยละ 21.00 ± 0.87 เนื่องจากมีน้ำเข้มข้นบางส่วนสูญเสียไปในขั้นตอนการทำวีเยกพลิกน้ำแข็ง เมื่อพิจารณาค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิต (คิดเฉพาะค่าน้ำหนัอม่อนสกัด ไฟฟ้า น้ำหล่อเย็น และน้ำมัน) พนว่ากระบวนการระเหยภายในไอลเป็นฟิล์มบางที่มีค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตต่ำที่สุด 197.78 บาท/กิโลกรัม รองลงมาคือกระบวนการทำให้เข้มข้นแบบแช่เยือกแข็ง และกระบวนการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบาง (257.96 และ 67.44 บาท/กิโลกรัม ตามลำดับ) พนว่าค่าใช้จ่ายที่สูงในกระบวนการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบางนั้น เป็นผลมาจากการเครื่องระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบางเป็นเครื่องตันแบบ โดยจำเป็นต้องใช้น้ำมันเพื่อเป็นเชื้อเพลิงในการผลิต ไอน้ำในปริมาณมากซึ่งมีราคาที่สูง

เมื่อน้ำหนัอม่อนสกัดเข้มข้นจากสภาวะที่เหมาะสมของแต่ละกระบวนการ ไปวิเคราะห์

คุณภาพทางกายภาพ พนว่าความชื้นหนึ่นมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) การระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบาง มีค่าความชื้นหนึ่นดีสูงสุด 587.16 ± 1.27 เชนติพอยต์ รองลงมาคือการระเหยภายในไอลเป็นฟิล์มบาง และกระบวนการทำเข้มข้นแบบแช่เยือกแข็ง (466.44 ± 1.96 และ 431.56 ± 1.96 เชนติพอยต์ ตามลำดับ) (ตารางที่ 4.11) โดยพนว่าเมื่อใช้อุณหภูมิในการระเหยที่สูงขึ้น ค่าความชื้นหนึ่นมีแนวโน้มเพิ่มขึ้น เนื่องจากระดับอุณหภูมิที่เพิ่มขึ้นมีผลในการทำให้สารประกอบ เพคตินในน้ำหนัอม่อนเปลี่ยนไปอยู่ในรูปของชอลซึ่งเป็นอนุภาคของแข็งมากขึ้น จึงทำให้มีความชื้นหนึ่นมากขึ้น (ปัทมา, 2552) ส่วนค่าความสว่างของสี L* มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) พนว่าการทำเข้มข้นแบบแช่เยือกแข็งมีความสว่างของสีมากที่สุด 15.52 ± 0.08 โดยแสดงลักษณะของสีที่เจาง ส่วนการระเหยภายในไอลเป็นฟิล์มบางมีความสว่างของสีต่ำที่สุด 10.88 ± 0.04 โดยแสดงลักษณะของสีที่เข้ม ส่วนค่าความเป็นสีแดง a* พนว่าการทำเข้มข้นแบบแช่เยือกแข็งมีค่าความเป็น

สีแดงต่ำสุด อาจเป็นผลมาจากการระหว่างขั้นตอนการแยกผลึกน้ำแข็งน้ำหม่อนซึ่งมีสารสีแดงบางส่วนได้ติดไปกับผลึกน้ำแข็งจึงทำให้ค่าความเป็นสีแดงต่ำ (ปัทมา , 2552) ซึ่งสอดคล้องกับปริมาณสารแอนโอลไซยานินทั้งหมดมีค่าที่ต่ำ ส่วนการระเหยภายในตัวสูญญากาศมีค่าความเป็นสีแดงมากกว่าการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบาง อาจมีผลมาจากการระเหยภายในตัวสูญญากาศใช้อุณหภูมิที่ต่ำกว่าการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบาง ทำให้สารสีแดงถูกทำลายได้น้อยกว่า ซึ่งสอดคล้องกับการศึกษาของ Brownmiller *et al.* (2008) ได้ศึกษาระบวนการผลิตน้ำนมลูเบอร์รี่ พบร่วมกันว่าเมื่อใช้อุณหภูมิในการพาสเจอร์ไรส์สูงขึ้น สารแอนโอลไซยานินซึ่งเป็นสารที่ให้สีแดงมีแนวโน้มลดลง เมื่อวิเคราะห์คุณภาพทางเคมี พบร่วมกับน้ำหม่อนสักด้วยขั้นจากสภาพที่เหมาะสมของแต่ละกระบวนการ มีค่าความเป็นกรด -ด่าง และปริมาณกรดทั้งหมด ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p>0.05$) (ตารางที่ 4.11) ส่วนปริมาณของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมดไม่มีความแตกต่างกัน ซึ่งสอดคล้องกับความต้องการในการผลิตเพื่อให้มีความเข้มข้นใกล้เคียงกันในทุกกระบวนการ เมื่อพิจารณาปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p\leq0.05$) พบร่วมกันว่าเมื่อใช้อุณหภูมิสูงขึ้นปริมาณน้ำตาลรีดิวช์มีแนวโน้มลดลง อาจเกิดจากน้ำตาลมีการถลายตัวเนื่องจากความร้อน (นิธยา, 2549) แต่ในการทำขั้นแบบแรกเมื่อยืดและหักพบร่วมกับปริมาณน้ำตาลรีดิวช์มีค่าที่ต่ำกว่ากระบวนการทำขั้นโดยใช้ความร้อน อาจเป็นผลมาจากการน้ำหม่อนซึ่งมีปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ บางส่วนติดไปกับผลึกน้ำแข็งในขั้นตอนการหัวรีดและแยกผลึกน้ำแข็ง

เมื่อวิเคราะห์สารประกอบฟีนอลทั้งหมด สารแอนโอลไซยานินทั้งหมด ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์ ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ และสารเคอร์เซทิน พบร่วมแต่ละกระบวนการในการผลิตน้ำหม่อนสักด้วยขั้นมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p\leq0.05$) โดยกระบวนการทำขั้นแบบแรกเมื่อยืดและหักพบร่วมกับปริมาณสารประกอบฟีนอล ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์ ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ และสารเคอร์เซทินสูงสุด ในส่วนของสารแอนโอลไซยานินทั้งหมดมีปริมาณต่ำกว่าการระเหยภายในตัวสูญญากาศ ถึงแม้ว่าวิธีการทำขั้นแบบแรกเมื่อยืดและหักพบร่วมจะต่ำกว่าความร้อน แต่ในขั้นตอนการหัวรีดและแยกผลึกน้ำแข็ง น้ำหม่อนซึ่งมีสารแอนโอลไซยานินบางส่วนติดไปกับผลึกน้ำแข็ง จึงทำให้พบสารดังกล่าวในปริมาณที่ต่ำ (ปัทมา, 2552) สำหรับวิธีการระเหยภายในตัวสูญญากาศ และการระเหยแบบไอลเป็นฟิล์มบาง เมื่อพิจารณาปริมาณสารต้านอนุมูลอิสระ พบร่วมกับความแตกต่างกัน เมื่อมีการเพิ่มอุณหภูมิในการระเหยจะทำให้ปริมาณสารในกลุ่มต้านอนุมูลอิสระมีแนวโน้มลดลง ซึ่งสอดคล้องกับ การศึกษาของ อนุพงษ์ และคณะ (2548) พบร่วมกับผลิตน้ำมะเกลิงพาสเจอร์ไรส์ ในสภาพต่างๆ กันมีผลต่อสารประกอบฟีนอลทั้งหมด สารแอนโอลไซยานินทั้งหมด และวิตามินซี โดยมีแนวโน้มลดลงเมื่อให้ความร้อนสูงเป็นระยะเวลาหนึ่ง และ เอื้องพลอย (2552) ได้มีการศึกษาการพัฒนาเครื่องคั่มน้ำส้มสายชูหมักจากผลหม่อน พบร่วมกับวิธี

อุณหภูมิในการน้ำเขื่อนที่สูงขึ้น มีผลทำให้สารประกอบฟินอล สารแอนโトイไซานิน ความสามารถในการต้านออกซิเดชัน และฟลาโวนอยด์ในรูปเคอร์ซิทิน มีแนวโน้มลดลง ส่วนปริมาณน้ำหม่อม่อนเข้มข้นที่ได้พบว่าการระเหยภายในรูปเคอร์ซิทิน มีแนวโน้มลดลง ส่วนปริมาณน้ำหม่อม่อนเข้มข้นที่ได้พบว่าการระเหยภายในรูปเคอร์ซิทิน มีแนวโน้มลดลง ส่วนปริมาณน้ำหม่อม่อนเข้มข้นสูง แตกต่างกันเพียงเล็กน้อย

เมื่อทำการทดสอบคุณภาพทางประสาทสัมผัสของน้ำหม่อม่อนสกัดเข้มข้นด้วยกระบวนการที่เหมาะสม 3 กระบวนการ พบร่วงผู้ทดสอบทางประสาทสัมผัสให้คะแนนความชอบในด้านสี ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p>0.05$) โดยมีคะแนนความชอบเฉลี่ยอยู่ในช่วง (6.42 ± 1.55 - 6.88 ± 1.62) (ตารางที่ 4.12) ส่วนความชอบในด้านสี กลิ่น รสเบรี้ยว รสหวาน ความกลมกล่อม ความข้นหนืด และความชอบรวม มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p\leq0.05$) โดยที่การระเหยภายในรูปเคอร์ซิทิน มีความชอบรวม 60 ได้รับคะแนนความชอบในด้านลักษณะปราณี กลิ่น รสเบรี้ยว รสหวาน ความกลมกล่อม ความข้นหนืด และความชอบรวม เฉลี่ยสูงสุด (7.06 ± 1.13 6.68 ± 1.53 6.60 ± 1.50 6.70 ± 1.42 6.60 ± 1.51 6.80 ± 1.09 และ 6.88 ± 1.29 ตามลำดับ) ส่วนกระบวนการที่ได้รับคะแนนความชอบต่ำที่สุดในทุกๆ ด้านคือการทำเข้มข้นแบบแช่เยือกแข็ง เนื่องจากผลิตภัณฑ์น้ำหม่อม่อนเข้มข้นพร้อมคั่มจากวิธีการนึ่มีปริมาณกรดทั้งหมด ร้อยละ 3.73 ± 0.16 ทำให้ผลิตภัณฑ์มีรสชาติเบรี้ยว จึงทำให้มีคะแนนที่ต่ำ

จากการผลิตน้ำหม่อม่อนสกัดเข้มข้นที่สภาวะที่เหมาะสม 3 กระบวนการ เมื่อใช้เกลนท์พิจารณาด้าน ค่าใช้จ่ายในระหว่างการผลิตต่อ ผลผลิตที่ได้ปริมาณสารในกลุ่มด้านอนุญาติสารและคะแนนความชอบทางประสาทสัมผัสสูง พบร่วงการระเหยภายในรูปเคอร์ซิทิน ที่ควบคุมอุณหภูมิของหม้อระเหย 60 องศาเซลเซียส เป็นกระบวนการที่เหมาะสมสำหรับการผลิตน้ำหม่อม่อนสกัดเข้มข้น โดยมีค่าใช้จ่ายในระหว่างการผลิตต่ำสุด 197.78 บาท/กิโลกรัม ผลผลิตที่ได้สูงร้อยละ 29.80 ± 0.27 ผลิตภัณฑ์ที่ได้มีปริมาณสารประกอบฟินอลทั้งหมด $2,514.83\pm2.71$ ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร สารแอนโトイไซานินทั้งหมด $2,274.95\pm5.58$ ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร ความสามารถในการกำจัดอนุญาติสารและร้อยละ 24.39 ± 2.22 และค่าดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์ 19.40 ± 0.50 และมีคะแนนความชอบรวมอยู่ในระดับชอบเล็กน้อย 6.88 ± 1.29

**ตารางที่ 4.10 การใช้ทรัพยากรและค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตของน้ำหมื่นสักด้เข้มข้น โดยสภาวะที่
เหมาะสมของแต่ละกระบวนการ**

ลักษณะคุณภาพ	กระบวนการทำน้ำหมื่นสักด้เข้มข้น		
	การแปรรูปแบบ เชิง	ระเหยภายในตัว	ระเหยแบบไอล
	สุญญากาศ	เป็นฟิล์มนาง	
สภาวะการผลิตน้ำหมื่นสักด้เข้มข้น			
อุณหภูมิที่ใช้ในการทำเข้มข้น (องศาเซลเซียส)	-5.00	60.00	121.00
ความดันในการระเหย (บาร์)	-	-0.93	-
ความดันไอน้ำในการระเหย (บาร์)	-	-	1.40
ระยะเวลาในการทำให้เข้มข้น (นาที)	111.00	75.00	40.00
การใช้ทรัพยากรและผลผลิตที่ได้			
น้ำหมื่นสักด้เริ่มต้น (กิโลกรัม)	10.00	2.00	3.00
ไฟฟ้าที่ใช้ (กิโลวัตต์ชั่วโมง)	3.77 ± 0.74	3.48 ± 0.09	0.10 ± 0.11
น้ำที่ใช้สำหรับหล่อเย็น (ลิตร)	-	49.00	240.00
ปริมาณไอน้ำที่ใช้ (กรัม)	-	-	3500.00 ± 1.23
ปริมาณน้ำมันที่ใช้ในการผลิตไอน้ำ (ลิตร)	-	-	6.14
น้ำหมื่นสักด้เข้มข้นที่ได้ (กิโลกรัม)	2.10 ± 0.87	0.60 ± 0.27	0.94 ± 0.09
ผลผลิตน้ำหมื่นสักด้เข้มข้นที่ได้ (ร้อยละ)	21.00 ± 0.87	29.80 ± 0.27	31.27 ± 0.09
ต้นทุนในการผลิตน้ำหมื่นสักด้เข้มข้น			
น้ำหมื่นสักด้ (บาท)	528.10	105.62	158.43
ไฟฟ้า (บาท)	13.61	12.56	0.36
น้ำที่ใช้สำหรับหล่อเย็น (บาท)	-	0.49	2.40
น้ำมัน (บาท)	-	-	184.2
รวม (บาท)	541.71	118.67	345.39
ค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตน้ำหมื่นสักด้เข้มข้น	257.96	197.78	367.44
คิดเฉพาะค่าน้ำหมื่นสักด้ ไฟฟ้า น้ำหล่อเย็น และน้ำมัน (บาท/กิโลกรัม)			

หมายเหตุ: - หมายถึง ไม่มีผลการทดลอง

ตารางที่ 4.11 คุณภาพทางกายภาพและเคมีของน้ำหมื่นสักดิเข้มข้น โดยสภาวะที่เหมาะสมของแต่ละกระบวนการ

ลักษณะคุณภาพ ¹	กระบวนการทำน้ำหมื่นสักดิเข้มข้น		
	การแข็งเยื่อไข่เจียว	ระเหยภายในใต้สูญญากาศ	ระเหยแบบไฟล์ดเป็นพิล์มนบาง
คุณภาพทางกายภาพ			
ความชื้นหนึ่ด (เซนติพอยล์)	431.56 ^c ±1.96	466.44 ^b ±1.96	587.16 ^a ±1.27
ค่าสี			
L* (ความสว่าง)	15.52 ^a ±0.08	10.88 ^c ±0.04	14.75 ^b ±0.03
a* (สีแดง/สีเขียว)	10.43 ^c ±0.02	13.48 ^a ±0.03	12.73 ^b ±0.08
b* (สีเหลือง/น้ำเงิน)	-6.58 ^b ±0.02	-5.66 ^c ±0.02	-8.23 ^a ±0.05
คุณภาพทางเคมี			
ความเป็นกรด-ค้าง ^{ns} (pH)	3.90	3.90	3.90
ปริมาณกรดทั้งหมด ^{ns} (ร้อยละ)	3.73±0.16	3.71±0.19	3.64±0.19
ของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมด ^{ns} (องศาบริกซ์)	39.57±0.04	39.44±0.05	39.76±0.05
ปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ (ร้อยละ)	31.08 ^c ±0.19	33.97 ^a ±0.20	32.59 ^b ±0.18
สารประกอบฟิโนลทั้งหมด	3,193.88 ^a ±6.27	2,514.83 ^b ±2.71	1,971.80 ^c ±1.07
สารแอนโทไซยานินทั้งหมด (ไม่รวมร่วมต่อมมิลลิลิตร)	2,052.95 ^b ±5.58	2,274.95 ^a ±5.58	1,358.45 ^c ±5.58
ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์ (ไม่รวมร่วมต่อมมิลลิลิตร)	22.19 ^a ±0.09	19.40 ^b ±0.50	8.66 ^c ±0.05
ความสามารถในการกำจัดอนุนัฐล้อิสรະ (ร้อยละ)	90.85 ^a ±0.01	24.39 ^b ±2.22	18.35 ^c ±0.67
สารเคอร์ชีทิน (ไม่รวมร่วมต่อมมิลลิลิตร)	277.27 ^a ±0.21	28.88 ^b ±0.30	ND

ตารางที่ 4.11 (ต่อ)

ลักษณะคุณภาพ ¹	กระบวนการทำน้ำหมื่นสกัดเข้มข้น		
	การแข่yerออกแข็ง	ระยะเวลาได้สุญญากาศ	ระยะเวลาเป็นฟิล์มบาง
ปริมาณระหว่างการทำเข้มข้น			
น้ำหมื่นสกัดเริ่มต้น ^{ns} (ร้อยละ)	100.00	100.00	100.00
ผลผลิตน้ำหมื่นสกัดเข้มข้นที่ได้ (ร้อยละ)	21.00 ^c ±0.87	29.80 ^b ±0.27	31.27 ^a ±0.09
น้ำที่แยกออกໄไป (ร้อยละ)	64.00 ^a ±0.90	62.00 ^b ±0.00	52.67 ^c ±1.49
การสูญเสียระหว่างการผลิต (ร้อยละ)	15.00 ^b ±0.91	8.20 ^c ±0.27	16.07 ^a ±1.50

หมายเหตุ: ¹ เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยตามแนวโน้ม ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p\leq 0.05$)

: ns หมายถึง ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p>0.05$)

: ND หมายถึง ตรวจไม่พบ

ตารางที่ 4.12 คุณภาพทางประสาทสัมผัสของน้ำหมื่นสกัดเข้มข้น โดยสภาวะที่เหมาะสมของแต่ละกระบวนการ

ลักษณะคุณภาพ ทางประสาทสัมผัส ¹	กระบวนการทำน้ำหมื่นสกัดเข้มข้น		
	การทำเข้มข้นโดย การแข่yerออกแข็ง	ระยะเวลาได้สุญญากาศ	ระยะเวลาเป็นฟิล์มบาง
ลักษณะปรากฏ	7.06 ^a ±1.19	7.06 ^a ±1.13	6.76 ^b ±1.10
สี ^{ns}	6.88±1.62	6.66±1.49	6.42±1.55
กลิ่น	5.53 ^b ±1.76	6.68 ^a ±1.53	6.06 ^b ±1.71
รสเบร์ว	4.70 ^c ±1.67	6.60 ^a ±1.50	6.00 ^b ±1.62
รสหวาน	4.78 ^c ±1.50	6.70 ^a ±1.42	6.16 ^b ±1.43
ความกลมกล่อม	4.86 ^b ±1.64	6.60 ^a ±1.51	6.12 ^a ±1.49
ความข้นหนืด	6.18 ^b ±1.41	6.80 ^a ±1.09	6.44 ^{ab} ±1.13
ความชอบรวม	5.32 ^c ±1.45	6.88 ^a ±1.29	6.18 ^b ±1.35

หมายเหตุ: ¹ เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยตามแนวโน้ม ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p\leq 0.05$)

: ns หมายถึง ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p>0.05$)

4.4 ชนิดและปริมาณที่เหมาะสมของเกสรดอกไม้จากผึ้งที่เสริมในผลิตภัณฑ์น้ำหมื่นสกัดเข้มข้น

จากการบวนการผลิตน้ำหมื่นสกัดเข้มข้น ที่มีการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดสด และชนิดอบแห้ง ในระดับต่างๆ ด้วยกระบวนการระเหยภายใต้สุญญากาศที่ควบคุมอุณหภูมิให้อยู่ระหว่าง 60 องศาเซลเซียส พบร้าคำใช้จ่ายระหว่างการผลิต (คิดเฉพาะค่าน้ำหมื่นสกัด ไฟฟ้า น้ำหล่อเย็น และเกสรดอกไม้จากผึ้ง) น้ำหมื่นสกัดเข้มข้นเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดสด ร้อยละ 5 มีค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตต่ำที่สุด 200.39 บาท/กิโลกรัม ส่วนน้ำหมื่นสกัดเข้มข้นเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดอบแห้ง ร้อยละ 10 มีค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตสูงที่สุด 218.00 บาท/กิโลกรัม (ตารางที่ 4.13) ค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตที่แตกต่างกัน เป็นผลมาจากการค่าเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดอบแห้งมีราคาที่สูงกว่าเกสรดอกไม้ชนิดสด

เมื่อพิจารณาแยกปัจจัยเดียวในเรื่องชนิดเกสรดอกไม้จากผึ้งต่อคุณภาพของน้ำหมื่นสกัดเข้มข้นเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้ง พบร้าคุณภาพทางกายภาพ ด้านค่าความชื้นหนึ่งมีความแตกต่างกันโดยการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดอบแห้งมีค่าความชื้นหนึ่งสูงกว่าการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดสด (ตารางที่ 4.14) อาจเป็นผลมาจากการเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดอบแห้งมีปริมาณของแข็งทึบหมุดที่มากกว่า เมื่อเทียบกับน้ำหนักที่เท่ากันของเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดสด เมื่อเสริมลงไปในน้ำหมื่นสกัดเข้มข้นจึงทำให้มีค่าความชื้นหนึ่งมากกว่า เมื่อพิจารณาค่าความสว่างของสี L* พบร้าน้ำหมื่นสกัดเข้มข้นที่เสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดสดมีลักษณะสีที่เข้มกว่าเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดอบแห้ง ส่วนค่าสี a* และ b* ของการเสริมเกสรดอกไม้ทึบสองชนิดไม่มีความแตกต่างกัน ดังนั้นการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งทึบสองชนิดในน้ำหมื่นสกัดเข้มข้น ทำให้มีสีแดงอมน้ำเงิน

เมื่อวิเคราะห์คุณภาพทางเคมี พบร้าค่าความเป็นกรด-ด่าง ปริมาณกรดทึบหมุด และปริมาณน้ำตาลริบิวซ์ ของน้ำหมื่นสกัดเข้มข้นหลังการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งทึบสองชนิดมีค่าลดลงจากเป็นผลมาจากการในน้ำหมื่นสกัดเข้มข้นมีปริมาณค่าดังกล่าวสูงกว่าเกสรดอกไม้จากผึ้ง เมื่อทำการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งในส่วนผสม ปริมาณน้ำหมื่นเข้มข้นจะลดลง อาจทำให้ค่าดังกล่าวมีแนวโน้มต่ำลง เมื่อพิจารณาสารประกอบฟีนอลทึบหมุด สารแอนโทไซยานินทึบหมุด และความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ พบร้าการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดอบแห้งในน้ำหมื่นสกัดเข้มข้น มีสารดังกล่าวมากกว่าการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดสด อาจเกิดจากเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดอบแห้งได้ผ่านการทำแท่งมาก่อน ทำให้มีลักษณะเป็นเกร็ดแข็ง โดยสามารถป้องกันการเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชั่น เนื่องจากการแทรกผ่านของออกซิเจนในอากาศได้ระดับหนึ่ง ทำให้มีความคงตัวมากกว่าเกสรดอกไม้จากผึ้งชนิดสด ซึ่งสามารถเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชั่นได้ง่ายในขั้นตอนการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้ง อาจสัมผัสกับอากาศ และแสงโดยตรง มีผลทำให้ปริมาณสารต้านอนุมูลอิสระในกลุ่มดังกล่าวเกิดการสลายตัว (Huang et al., 2005)

ตารางที่ 4.13 การใช้ทรัพยากรและค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตน้ำหนักของน้ำหนักตั้งแต่ต้นสกัดไปจนถึงแมตรัตออกไม้จากผู้ผลิต

การใช้ทรัพยากรและต้นทุนในการผลิต	ชนิดของเอกสารตาม "มาตรฐานการผลิต x ปริมาณการสร้าง" ไม้จากผู้ผลิต			การลดต้นทุนโดยรวมของชั้นต้นแบบห้อง
	กระดาษทรายทั่วไป	กระดาษทรายที่มีคุณภาพดี	กระดาษทรายที่มีคุณภาพดีมาก	
ส่วนของภาระต้นทุนของสกัดกัตซูม				
ความตื้นในการรับเรียบ (บาร์)	-0.93	-0.93	-0.93	-0.93
ระยะเวลางานการรับเรียบ (นาที)	75.00	75.00	75.00	75.00
การใช้ทรัพยากรและผลผลิตต่อหัว				
น้ำหนักของรีบบัฟฟ์ (กิโลกรัม)	2.00	2.00	2.00	2.00
ไฟฟ้าที่ใช้ (กิโลวัตต์ชั่วโมง)	3.48	3.48	3.48	3.48
น้ำที่ใช้สำหรับหล่อเย็น (ลิตร)	49.00	49.00	49.00	49.00
น้ำหนักของสกัดกัตซูมที่ได้ (กิโลกรัม)	0.60	0.60	0.60	0.60
ผลผลิตน้ำหนักของน้ำหนักตั้งแต่ต้นทุนที่ได้ (ร้อยละ)	29.80	29.80	29.80	29.80
ต้นทุนในการรับเรียบหัวเม็ดกัตซูมชั้นดี				
น้ำหนักของสกัด (บาท)	105.62	105.62	105.62	105.62
ไฟฟ้า (บาท)	12.56	12.56	12.56	12.56
น้ำที่ใช้สำหรับหล่อเย็น (บาท)	0.49	0.49	0.49	0.49
รวม (บาท)	118.67	118.67	118.67	118.67
ไฟฟ้าและน้ำหล่อเย็น (บาท/กิโลกรัม)	197.78	197.78	197.78	197.78
ต้นทุนน้ำหนักของน้ำหนักตั้งแต่ต้นทุนที่ได้คิดจากภารีมาตั้งแต่ (บาท)	187.89	182.95	178.00	187.89
				182.95 178.00

ตารางที่ 4.13 (ต่อ)

การใช้ทรัพยากรและดัชนีทุนในการผลิต		บริษัทของสตรอก "มีชาผี้ง" x ปริมาณแอลตราดอก "มีชาผี้ง"	
		ไก่สดตอก "มีชาผี้งชั้นดีสด"	ไก่สดตอก "มีชาผี้งชั้นดีอบแห้ง"
ต้นทุนในการผลิตห้ามมองต่อไปนั้น	ร้อยละ 5	ร้อยละ 7.5	ร้อยละ 10
ต้นทุนในการผลิตห้ามมองต่อไปนั้นของไข่ (บาท)			
ไก่สดตอก "มีชาผี้ง" โดยคิดจากปริมาณต่อไข่ (บาท)	12.50	18.75	25.00
ต้นทุนการผลิตไข่ห้ามมองต่อไปนั้นของไข่ (บาท)	200.39	201.70	203.39
ไข่ฟ้า หนานคือสีน้ย แหล่งแอลตราดอก "มีชาผี้ง" (บาท กิโลกรัม)		207.89	212.95
ปริมาณระหว่างการระหว่าง			
น้ำหม่อนตักต้มเริ่มต้น (ร้อยละ)	100.00	100.00	100.00
น้ำหม่อนตักต้มเริ่มต้นที่ได้ (ร้อยละ)	29.80	29.80	29.80
น้ำที่กำจัดออกไก่ (ร้อยละ)	62.00	62.00	62.00
การถ่ายศิริยะห์หัวไก่ (ร้อยละ)	8.20	8.20	8.20
		8.20	8.20

ตารางที่ 4.14 ผลของปัจจัยเดี่ยวที่เป็นชนิดเกษตรดอกไม้จากผึ้งต่อกุณภาพของน้ำหม่อนสกัดเข้มข้น เสริมเกษตรดอกไม้จากผึ้ง

ลักษณะคุณภาพ ¹	เกษตรดอกไม้จากผึ้ง ^{ชันดิตสตด}	เกษตรดอกไม้จากผึ้ง ^{ชันดิตอบแห้ง}
คุณภาพทางกายภาพ		
ความชื้นหนึ่ด (เซนติพอยล์)	537.78 ^b ±42.20	548.79 ^a ±41.24
ค่าสี		
L* (ความสว่าง)	12.76 ^b ±0.53	14.28 ^a ±0.70
a* ^{ns} (สีแดง/สีเขียว)	15.72±0.24	15.70±0.84
b* ^{ns} (สีเหลือง/น้ำเงิน)	-6.41±0.15	-6.46±0.36
คุณภาพทางเคมี		
ความเป็นกรด-ด่าง ^{ns} (pH)	3.75±0.06	3.77±0.05
ปริมาณกรดทั้งหมด ^{ns} (ร้อยละ)	4.69±0.26	4.67±0.39
ของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมด ^{ns} (องศาบริกซ์)	40.04±0.69	40.71±1.09
ปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์ (ร้อยละ)	23.80 ^b ±2.58	24.81 ^a ±1.80
สารประกอบฟีโนอลทั้งหมด (ไม่รวมกรัมต่อมิลลิลิตร)	1,653.77 ^b ±151.67	1,761.71 ^a ±101.69
สารแอนโพรไไซดานินทั้งหมด (ไม่รวมกรัมต่อมิลลิลิตร)	1,441.07 ^b ±69.58	1,481.46 ^a ±89.57
ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์ ^{ns}	20.54±0.19	20.48±0.24
ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ ^(ร้อยละ)	21.47 ^b ±1.86	22.34 ^a ±1.62

หมายเหตุ: ¹ เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยตามแนวโน้ม ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$)

: ns หมายถึง ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($P > 0.05$)

เมื่อพิจารณาแยกปัจจัยเดี่ยวในเรื่องปริมาณเกสรดอกไม้จากผึ้งต่อคุณภาพของน้ำหมื่น่อน สกัดเข้มข้นเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้ง เมื่อนำไปวิเคราะห์คุณภาพทางกายภาพ พบร่วมกับความขันหนีด มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) โดยมีแนวโน้มสูงขึ้น เมื่อมีการเพิ่มปริมาณในการเสริม เกสรดอกไม้จากผึ้ง อาจเป็นผลมาจากการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งเป็นการเพิ่มปริมาณของแข็งทั้งหมด ในน้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้น หากมีการเสริมในปริมาณที่มาก อาจทำให้ความขันหนีดมีค่าเพิ่มขึ้น ส่วน ค่าความสว่างของสี L* พบร่วมมีค่าลดลงเมื่อมีการเพิ่มปริมาณการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้ง เนื่องจาก การเสริมปริมาณเกสรดอกไม้จากผึ้งในระดับที่สูง ทำให้น้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้นที่เสริมเกสรดอกไม้ จากผึ้งมีสีที่เข้มขึ้น ส่วนค่าสี a* และ b* แสดงให้เห็นว่าน้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้นที่เสริมเกสรดอกไม้ ในทุกระดับ มีสีแดงอมน้ำเงิน (ตารางที่ 4.15)

เมื่อวิเคราะห์คุณภาพทางเคมี พบร่วมกับความเป็นกรด - ด่าง ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p > 0.05$) พบร่วมน้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้นหลังการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งมีความเป็นกรด - ด่างต่ำลง อาจเป็นผลมาจากการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งมีกรดหลายชนิดเป็นองค์ประกอบ จึงมีผลต่อค่าความเป็นกรด - ด่างดังกล่าว (Hannellie and Sue, 2006) ส่วนปริมาณกรดทั้งหมด และปริมาณน้ำตาล รีดิวช์ มีค่าลดลงเมื่อมีการเพิ่มปริมาณในการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้ง เนื่องจากในน้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้นมีปริมาณกรดทั้งหมด และปริมาณน้ำตาลรีดิวช์สูงกว่าเกสรดอกไม้จากผึ้ง เมื่อทำการเสริม เกสรดอกไม้จากผึ้งในส่วนผสม ปริมาณน้ำหมื่น่อนเข้มข้นจะลดลงทำให้ปริมาณกรดทั้งหมด และปริมาณน้ำตาลรีดิวช์มีแนวโน้มลดลง ส่วนปริมาณของแข็งที่ละลาย ได้ทั้งหมู่มีค่าเพิ่มขึ้น เมื่อมีการเพิ่มปริมาณในการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้ง ในน้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้น เมื่อพิจารณา สารประกอบฟินอลทั้งหมด สารแอนโทไซยานินทั้งหมด ด้านสารแอนติออกซิเดนต์ และ ความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) โดยมีแนวโน้ม ลดลงหากมีการเพิ่มปริมาณในการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้งในน้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้น ซึ่งสอดคล้อง กับค่าความเป็นกรด - ด่าง มีแนวโน้มต่ำลง (ตารางที่ 4.15) เนื่องจากในเกสรดอกไม้จากผึ้งมีกรด หลายชนิดเป็นองค์ประกอบ กรดอาจไปทำลายโครงสร้างของสารต้านอนุมูลอิสระทำให้เสียสภาพ ไป (Su and Chien, 2007)

เมื่อพิจารณาในเชิงปัจจัยร่วมระหว่าง ชนิดและปริมาณของเกสรดอกไม้จากผึ้งต่อคุณภาพ ของน้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้นเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้ง ในด้านค่าความขันหนีด พบร่วมแนวโน้มสูงขึ้น เมื่อเพิ่มปริมาณของเกสรดอกไม้จากผึ้ง ทั้งเกรศรชนิดสด และชนิดแห้ง ส่วนค่าความสว่างของสี L* พบร่วมแนวโน้มลดลงเมื่อมีการเพิ่มปริมาณการเสริมเกสรดอกไม้จากผึ้ง ทั้งชนิดสด และชนิดแห้ง เนื่องจากการเสริมปริมาณเกสรดอกไม้จากผึ้งในระดับที่สูง ทำให้น้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้นที่เสริมเกสร ดอกไม้จากผึ้งมีสีที่เข้มขึ้น ส่วนค่าสี a* และ b* แสดงให้เห็นว่าน้ำหมื่น่อนสกัดเข้มข้นที่เสริมเกสร

ดอกไม้ในทุกระดับ ทั้งเกษตรอุดมชินิคส์ และชนิดแห้ง มีสีแดงอมน้ำเงิน เมื่อพิจารณาค่าความเป็นกรด-ด่าง ปริมาณกรดทั้งหมด และน้ำตาลรีดิวช์พบว่ามีแนวโน้มลดลงเมื่อเพิ่มปริมาณของเกษตรอุดมจากผึ้ง ทั้งเกษตรชนิดส์ และชนิดแห้ง เนื่องจากในน้ำหมื่นองสักด้วยขั้นมีค่าความเป็นกรด-ด่าง ปริมาณกรดทั้งหมด และปริมาณน้ำตาลรีดิวช์สูงกว่าเกษตรอุดมไม้จากผึ้ง เมื่อทำการเสริมเกษตรอุดมไม้จากผึ้งในส่วนผสม ปริมาณน้ำหมื่นองเข้มข้นจะลดลงทำให้ค่าดังกล่าวมีแนวโน้มต่ำลง ส่วนปริมาณของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมด มีแนวโน้มเพิ่มขึ้นเมื่อเพิ่มปริมาณของเกษตรอุดมไม้จากผึ้ง ทั้งเกษตรชนิดส์ และชนิดแห้ง (ตารางที่ 4.16)

เมื่อพิจารณาสารประกอบฟินอลทั้งหมด สารแอนโบทีไซานินทั้งหมด ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์ และความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) โดยมีค่าลดลงเมื่อมีการเพิ่มปริมาณในการเสริมเกษตรอุดมไม้จากผึ้งในน้ำหมื่นองสักด้วยขั้น ทั้งชนิดส์ และชนิดแห้ง พ布ว่าการเติมเกษตรอุดมไม้จากผึ้งชนิดแห้ง และเติมในระดับที่ต่ำจะมีสารในกลุ่มต้านอนุมูลอิสระที่สูง อาจเป็นผลมาจากการเกษตรอุดมไม้จากผึ้งชนิดส์สามารถเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชันได้ง่ายกว่าเกษตรอุดมไม้จากผึ้งชนิดอบแห้งซึ่งมีลักษณะเป็นเกรดแข็ง เนื่องจากเกษตรอุดมไม้จากผึ้งชนิดส์สามารถเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชันได้ง่ายในขั้นตอนการเสริมเกษตรอุดมไม้จากผึ้ง อาจสัมผัสกับอากาศ และแสงโดยตรง มีผลทำให้ปริมาณสารต้านอนุมูลอิสระในกลุ่มดังกล่าวเกิดการถลายตัว (Huang *et al.*, 2005)

และเมื่อเพิ่มปริมาณการเสริมเกษตรอุดมไม้จากผึ้งจะทำให้สารในกลุ่มต้านอนุมูลอิสระมีค่าลดลง ทั้งการเสริมเกษตรชนิดส์ และชนิดแห้ง (ตารางที่ 4.16) รวมไปถึงค่าความเป็นกรด-ด่างที่ต่ำลง เมื่อทำการเสริมเกษตรอุดมไม้จากผึ้ง โดยกรดที่มีอยู่ในเกษตรอุดมไม้จากผึ้ง อาจทำลายโครงสร้างของสารต้านอนุมูลอิสระทำให้เสียสภาพไป ซึ่งสอดคล้องกับงานวิจัยของ Su and Chien (2007) ได้มีการศึกษาความสามารถในการต้านอนุมูลอิสระ สารแอนโบทีไซานิน และสารประกอบฟินอลในผลิตภัณฑ์เครื่องดื่มที่ทำจาก rabbiteye blueberry พบว่า ปริมาณสารในกลุ่มต้านอนุมูลอิสระดังกล่าวมีแนวโน้มลดลง เนื่องจากกรดที่เกิดขึ้นในระหว่างกระบวนการหมัก โดยกรดจะไปทำลายโครงสร้างของสารต้านอนุมูลอิสระทำให้เสียสภาพไป

เมื่อทำการทดสอบคุณภาพทางประสาทสัมผัสของน้ำหมื่นองสักด้วยขั้นเสริมเกษตรอุดมไม้จากผึ้งพบว่า ผู้ทดสอบทางประสาทสัมผัสให้คะแนนการยอมรับมากที่สุด คือน้ำหมื่นองสักด้วยขั้นเสริมเกษตรอุดมไม้จากผึ้งชนิดอบแห้งร้อยละ 7.5 ในด้านลักษณะปราภูมิเท่ากับ 8.00 ± 0.53 กลิ่นเท่ากับ 7.58 ± 0.91 รสเปรี้ยวเท่ากับ 5.56 ± 1.66 รสหวานเท่ากับ 5.80 ± 1.44 ความกลมกล่อมเท่ากับ 6.42 ± 0.73 และความชอบรวมเท่ากับ 7.02 ± 0.55 (ตารางที่ 4.17) พบว่าการเสริมเกษตรอุดมไม้

จากผึ้ง ทั้งชนิดสดและชนิดอบแห้ง ในระดับที่สูงจะทำให้น้ำหมื่นสกัดเข้มข้นมีลักษณะหยาบเนื้อสัมผัสไม่เรียบเนียน

จากการผลิตน้ำหมื่นสกัดเข้มข้นเสริมเกรสรดอกไม้จากผึ้ง โดยกระบวนการระเหยภายใต้สุญญากาศควบคุมอุณหภูมิหม้อระเหย 60 องศาเซลเซียส พบว่าการเสริมเกรสรดอกไม้จากผึ้งชนิดอบแห้งปริมาณร้อยละ 7.5 เหนมาะสมที่สุด เมื่อจากมีค่าใช้จ่ายระหว่างการผลิตต่อ 212.95 บาท/กิโลกรัม ผลผลิตที่ได้สูงร้อยละ 29.80 ± 0.27 ผลิตภัณฑ์ที่ได้มีสารประกอบฟินอลทั้งหมด 1737.27 ± 5.58 ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร สารแอนโวนิโซนทั้งหมด 1481.07 ± 2.62 ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร ค่าดัชนีสารแอนติออกซิเดนซ์ 20.31 ± 0.04 และความสามารถในการกำจัดอนุนุ่มล้อสารร้อยละ 20.57 ± 0.67 และมีคะแนนความชอบรวมอยู่ในระดับชอบปานกลาง (7.02 ± 0.55)

ตารางที่ 4.15 ผลของปัจจัยที่เป็นปริมาณเกรสรดอกไม้จากผึ้งต่อคุณภาพของน้ำหมื่นสกัดเข้มข้นเสริมเกรสรดอกไม้จากผึ้ง

ลักษณะคุณภาพ ¹	ปริมาณเกรสรดอกไม้จากผึ้ง		
	ร้อยละ 5	ร้อยละ 7.5	ร้อยละ 10
คุณภาพทางกายภาพ			
ความชื้นหนืด (เซนติพอยส์)	492.43 ± 2.47	546.71 ± 2.81	590.73 ± 2.50
ค่าสี			
L* (ความสว่าง)	14.04 ± 0.18	13.73 ± 0.26	12.78 ± 0.10
a* (สีแดง/สีเขียว)	15.07 ± 0.13	15.80 ± 0.17	16.27 ± 0.07
b* (สีเหลือง/น้ำเงิน)	-6.70 ± 0.24	-6.45 ± 0.10	-6.18 ± 0.03
คุณภาพทางเคมี			
ความเป็นกรด-ด่าง ^{ns} (pH)	3.78 ± 0.04	3.78 ± 0.04	3.76 ± 0.05
ปริมาณกรดทั้งหมด (ร้อยละ)	5.04 ± 0.16	4.62 ± 0.16	4.38 ± 0.16
ของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมด (องศาเรซิกซ์)	39.33 ± 0.11	40.42 ± 0.08	41.38 ± 0.05
ปริมาณน้ำตาลเรซิวซ์ (ร้อยละ)	27.13 ± 0.12	23.73 ± 0.12	22.05 ± 0.12
สารประกอบฟินอลทั้งหมด (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	$1,550.92 \pm 8.52$	$1,396.13 \pm 5.58$	$1,254.58 \pm 9.11$
สารแอนโวนิโซนทั้งหมด(ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	$1,153.37 \pm 0.87$	$1,110.15 \pm 2.62$	$1,079.81 \pm 2.43$
ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์	20.78 ± 0.04	20.42 ± 0.04	20.71 ± 0.02
ความสามารถในการกำจัดอนุนุ่มล้อสาร (ร้อยละ)	23.47 ± 1.53	21.54 ± 0.67	20.22 ± 0.70

หมายเหตุ: ¹ เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยตามแนวโน้ม ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$)

: ns หมายถึง ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p > 0.05$)

ตารางที่ 4.16 ผลของปัจจัยร่วมระหว่างชนิดและปริมาณของสารตัด “มีนา” กับผลิตภัณฑ์

		ชนิดของสารตัด “มีนา”			ปริมาณสารตัด “มีนา”		
		สารตัด “มีนา” ชั้นดีสุด		สารตัด “มีนา” ชั้นดีสอง		สารตัด “มีนา” ชั้นดีสาม	
ลักษณะคุณภาพ		ร้อยละ 5	ร้อยละ 7.5	ร้อยละ 10	ร้อยละ 5	ร้อยละ 7.5	ร้อยละ 10
คุณภาพทางกายภาพ							
ความชื้นหนด (ชนิดพอมยำ)	487.39 ^f ±2.60	538.87 ^d ±2.66	587.09 ^b ±2.41	497.46 ^c ±2.47	554.55 ^c ±2.81	594.37 ^a ±2.50	
L* (ความสว่าง)	13.25 ^b ±0.40	12.83 ^c ±0.34	12.21 ^d ±0.05	14.83 ^a ±0.18	14.64 ^a ±0.26	13.36 ^b ±0.10	
a* (สีแดง สีเขียว)	15.49 ^d ±0.10	15.70 ^c ±0.12	15.96 ^b ±0.19	14.65 ^e ±0.13	15.89 ^{bc} ±0.17	16.58 ^a ±0.07	
b* (สีเหลือง สีเข้ม)	-6.57 ^b ±0.18	-6.35 ^c ±0.04	-6.32 ^c ±0.04	-6.83 ^a ±0.24	-6.51 ^b ±0.10	-6.04 ^d ±0.03	
คุณภาพทางเคมี							
ความเป็นกรด-ด่าง (pH)	3.78 ^a ±0.04	3.76 ^{ab} ±0.05	3.70 ^c ±0.07	3.78 ^a ±0.04	3.78 ^a ±0.04	3.78 ^a ±0.04	3.76 ^{ab} ±0.05
ปริมาณกรดเพียงหนด (ร้อยละ)	4.97 ^a ±0.20	4.62 ^b ±0.16	4.48 ^b ±0.16	5.11 ^a ±0.16	4.62 ^b ±0.16	4.27 ^c ±0.16	
ของแข็งที่ละลาย “ตีหงหง” (องศาบริกรด)	39.34 ^d ±0.15	39.86 ^c ±0.05	40.92 ^b ±0.08	39.32 ^d ±0.11	40.98 ^b ±0.08	41.84 ^a ±0.05	
ปริมาณ “น้ำตาลคริวเวอร์” (ร้อยละ)	27.10 ^a ±0.21	23.23 ^c ±0.19	21.08 ^e ±0.12	27.17 ^a ±0.12	24.23 ^b ±0.12	23.01 ^d ±0.12	
สารประกอบฟิโนลดูฟฟ์หนด (ในโภกร่วมต่อมมีคลิตร)	1820.77 ^b ±8.52	1676.17 ^d ±5.58	1464.36 ^f ±8.52	1892.06 ^a ±8.52	1737.27 ^c ±5.58	1655.80 ^e ±9.11	

ตารางที่ 4.16 (ต่อ)

ตัวอย่างคุณภาพ ¹	ชั้นดูของสารตัด刃 ไม้จากผู้ชั่ง x ปริมาณสารตัด刃 ไม้จากผู้ชั่ง					
	เกรดดัก "ไม้จากผู้ชั่งบิดสอด"			เกรดดัก "ไม้จากผู้ชั่งหินดองแบบหุ้ง"		
ร้อยละ 5	ร้อยละ 7.5	ร้อยละ 10	ร้อยละ 5	ร้อยละ 7.5	ร้อยละ 10	
คลอกพากเพกซ์						
สารเอนโซฟิฟายานินฟังฟามด ("ไม้รารังค์ต่อมลิติเตอร์")	1530.44 ^b ±2.12	1424.29 ^c ±3.65	1368.49 ^f ±2.33	1587.61 ^a ±0.87	1481.07 ^d ±2.62	1375.71 ^e ±2.43
ตีชนน์สาวเมโนติอักษรหนาตื้นตี่ ("ไม้รารังค์ต่อมลิติเตอร์")	20.77 ^a ±0.05	20.52 ^b ±0.03	20.32 ^c ±0.02	20.80 ^a ±0.04	20.31 ^c ±0.04	20.32 ^c ±0.02
ความต้านทานในการกัดเจลอนมูลอิสระ (ร้อยละ)	23.32 ^a ±1.52	22.51 ^{ab} ±0.19	21.20 ^{bc} ±1.98	23.62 ^a ±1.53	20.57 ^c ±0.67	20.22 ^c ±0.70

หมายเหตุ : 1. เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยตามเงื่อนไข ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$)

: ns หมายถึง ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p > 0.05$)

ตารางที่ 4.17 ผลของปัจจัยร่วมต่อถักน้ำและคุณภาพของสารต้านอนตัวดูดเข้มข้นสิริมงคล ไม้จากผู้ชี้วัด

ลักษณะคุณภาพ		ผลกระทบไม้จากผู้ชี้วัด		ชนิดของสารออกฤทธิ์ไม้จากผู้ชี้วัด x ปริมาณสารออกฤทธิ์ไม้จากผู้ชี้วัด	
ประสานเสียง ¹	ร้อยละ 5	ร้อยละ 7.5	ร้อยละ 10	ร้อยละ 5	ร้อยละ 7.5
ลักษณะภารภัณฑ์	7.70 ^b ± 0.89	7.74 ^b ± 0.88	7.20 ^c ± 0.95	7.66 ^b ± 0.69	8.00 ^a ± 0.53
สี	7.36 ^{bc} ± 0.96	7.50 ^{abc} ± 1.04	7.24 ^c ± 0.85	7.60 ^{ab} ± 0.49	7.40 ^{bc} ± 0.49
กลิ่น	7.30 ^{ab} ± 1.07	7.30 ^{ab} ± 0.46	7.36 ^{ab} ± 0.98	7.10 ^b ± 0.68	7.58 ^a ± 0.91
รสชาติ	5.00 ^b ± 1.64	5.14 ^{ab} ± 0.64	5.06 ^b ± 1.66	4.20 ^c ± 0.73	5.56 ^a ± 1.66
รสหวาน	5.68 ^a ± 1.39	5.44 ^{ab} ± 1.30	5.14 ^b ± 1.58	3.94 ^c ± 0.74	5.80 ^a ± 1.44
ความกรุณาล้อม	5.50 ^b ± 1.46	5.78 ^b ± 1.17	4.88 ^c ± 1.80	4.42 ^d ± 0.91	6.42 ^a ± 0.73
ความชุ่มหนืด	6.84 ^a ± 1.17	6.92 ^a ± 1.18	6.80 ^a ± 1.34	6.32 ^b ± 0.47	6.32 ^b ± 0.71
ความหอมร่วน	5.94 ^{bc} ± 1.25	6.30 ^b ± 1.30	5.50 ^d ± 1.68	4.82 ^e ± 0.66	7.02 ^a ± 0.55
หมายเหตุ : ¹ บริษัทเพิยร์ค่าห้องสิ่งแวดล้อม ตัวอักษรต่างกันมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$)					

4.5 การเปลี่ยนแปลงคุณภาพระหว่างการเก็บรักษาหน้าหม่อนสักด้เข้มข้นเสริมเกรดรอกไม้จากผึ้ง

จากผลิตภัณฑ์น้ำหม่อนสักด้เข้มข้นเสริมเกรดรอกไม้จากผึ้งชนิดอบแห้งร้อยละ 7.5 ทำการบรรจุลงในขวดแก้วขนาด 45 มิลลิลิตร ปิดฝาให้สนิท ต้มในน้ำเดือดนาน 2 นาที ตามวิธีการของ ปัทมา (2552) ทำให้เย็นทันทีโดยการเปิดน้ำไหลผ่าน จากนั้นเก็บรักษาที่อุณหภูมิห้องสู่มื้อต่อไปย่างทุกๆ 2 สัปดาห์ ได้ผลดังนี้

จากการวิเคราะห์คุณภาพทางกายภาพ พบว่าค่าความชื้นหนึ่ดของผลิตภัณฑ์ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p>0.05$) โดยมีแนวโน้มลดลงเล็กน้อยเมื่อระยะเวลาการเก็บรักษานานขึ้น ส่วนค่าความสว่างของสี L* มีแนวโน้มเพิ่มขึ้นเมื่อเก็บรักษานานขึ้น และคงให้เห็นว่าผลิตภัณฑ์มีสีที่จางลง ซึ่งสอดคล้องกับค่าความเป็นสีแดง a* มีแนวโน้มลดลง (ตารางที่ 4.18) อาจเป็นผลมาจากการระหว่างการเก็บรักษา สารสีในผลหม่อนส่วนใหญ่ซึ่งเป็นสารแอนโทไซยานินเกิดการเสื่อมสลาย ซึ่งสอดคล้องสารแอนโทไซยานินทั้งหมดที่มีแนวโน้มลดลง วิพัฒน์และคณะ (2552) ได้ศึกษาความคงตัวของรงควัตถุแอนโทไซยานินในผลิตภัณฑ์นำกลูบอร์รี่เข้มข้น พบว่ารงควัตถุแอนโทไซยานินมีแนวโน้มลดลง เมื่อระยะเวลาในการเก็บรักษานานขึ้น ส่วนค่าสี b* แสดงให้เห็นว่าผลิตภัณฑ์มีความเป็นสีน้ำเงินถึงม่วง

จากการวิเคราะห์คุณภาพด้านเคมีของน้ำหม่อนเข้มข้น พบว่า เมื่อระยะเวลาการเก็บรักษานานขึ้น ไม่มีผลต่อค่าความเป็นกรด - ด่าง ปริมาณกรดทั้งหมด ของแข็งที่ละลายได้ทั้งหมด และปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ เมื่อพิจารณาสารในกลุ่มน้ำหมูมีคุณสมบัติเป็นสารต้านอนุมูลอิสระ ได้แก่สารประกอบฟีนอลทั้งหมด สารแอนโทไซยานินทั้งหมด ดัชนีสารแอนติออกซิเดนต์ และความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระ พบว่ามีแนวโน้มลดลง เมื่อระยะเวลาการเก็บรักษานานขึ้น อาจมีผลมาจากการ อุณหภูมิในการเก็บรักษา แสง และออกซิเจนที่อยู่ในขวด (Rapisarda et al., 2008) ซึ่งสอดคล้องกับ Kammerer et al. (2007) ที่พบว่าอัตราการลดลงของปริมาณสารแอนโทไซยานินจะแปรผันตามระยะเวลาในการเก็บรักษาที่นานขึ้น ซึ่งแอนโทไซยานินจะสลายตัวอย่างช้าๆ และเป็นไปอย่างต่อเนื่องในระหว่างการเก็บรักษา และไม่พบสารเคอร์ซีทินตึ้งแต่ระยะเวลาการเก็บรักษาสัปดาห์ที่ 0 อาจเป็นผลมาจากการเคอร์ซีทินเกิดการสลายตัวโดยปฏิกิริยาออกซิเดชันในขั้นตอนการผสมเกรดรอกไม้จากผึ้ง

ดังนั้นอาจสรุปได้ว่าเมื่อเก็บรักษาผลิตภัณฑ์น้ำหม่อนสักด้เข้มข้นเสริมเกรดรอกไม้จากผึ้งไวนานขึ้น สารที่มีสมบัติในการต้านอนุมูลอิสระส่วนใหญ่จะมีค่าลดลง อาจเกิดจากการสลายตัวในระหว่างการเก็บรักษา เนื่องจากปัจจัยต่างๆ เช่น แสง อุณหภูมิ จะมีผลเร่งให้เกิดการสลายตัวของสารต้านอนุมูลอิสระเร็วขึ้นในระหว่างการเก็บรักษา

ตารางที่ 4.18 คุณภาพทางกายภาพและเคมีของตัวอย่างหูมะล่อนสกัดที่มีน้ำหนักตั้งแต่น้ำหนักตั้งแต่ 0.5 กก. ถึง 1.5 กก. และรีบบาร์ดของน้ำหนักตั้งแต่ 0.5 กก. ถึง 1.5 กก. ที่ปรับให้เข้ากับการศึกษาในมนุษย์ (ตัวอย่างที่ 8 ตัวอย่างที่ 9)

		คุณภาพทางกายภาพ					
		รังษีของสากรากเรกเกอร์ริกา (ตัวอย่างที่ 8)					
ลักษณะภูมิภาค ¹		0	2	4	6	8	
คุณภาพทางกายภาพ							
ความชื้นหนืด ^{ns} (มาตรฐาน)	591.77±2.00	591.17±0.53	590.97±0.68	590.57±0.36	589.97±0.76		
ค่าสี							
L* (ความสว่าง)	13.36 ^d ±0.10	14.64 ^a ±0.26	17.71 ^b ±0.57	21.01 ^a ±0.23	21.37 ^a ±0.16		
a* (สีแดงตีเขียว)	16.58 ^a ±0.07	15.89 ^b ±0.17	12.11 ^c ±0.06	7.28 ^d ±0.49	6.71 ^e ±0.28		
b* (สีเหลืองตีน้ำเงิน)	-6.04 ^c ±0.03	-6.51 ^b ±0.10	-7.34 ^a ±0.17	-5.04 ^d ±0.07	-4.98 ^d ±0.15		
คุณภาพทางเคมี							
ความเป็นกรด-ด่าง ^{ns} (pH)	3.70±0.00	3.68±0.05	3.68±0.05	3.65±0.04	3.62±0.00		
ปริมาณกรดทั้งหมด ^{ns} (ร้อยละ)	4.27±0.16	4.20±0.00	4.13±0.16	4.06±0.19	3.99±0.19		
ของแข็งที่คละมาได้ทั้งหมด ^{ns} (องศาบริกต์)	41.38±0.05	41.35±0.05	41.39±0.01	41.35±0.05	41.40±0.03		
ปริมาณนำตาครีดวัช ^{ns} (ร้อยละ)	26.14±0.86	26.10±0.47	25.92±0.58	25.89±0.58	25.82±0.47		
สารประกอบพืชผลทางน้ำดื่ม (ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร)	1,666.24 ^a ±1.95	1,587.61 ^b ±0.87	1,473.27 ^c ±2.43	1,375.71 ^d ±2.43	1,278.15 ^e ±2.43		

ตารางที่ 4.18 (ต่อ)

คุณภาพทางเคมี	ตัวอย่างคุณภาพ ¹	ร้อยละความก่อปฏิกิริยา (ตัวเลข)					
		0	2	4	6	8	
สารเอนอล ที่จ่ายหน้างาน (ไมโครกรัมต่อบิลลิติตร)	1,401.22 ^a ±9.11	1,297.35 ^b ±11.61	1,183.30 ^c ±8.52	953.16 ^d ±11.61	887.98 ^e ±13.28		
ลักษณะการเรอเอทริโอดอกซ์ในเม็ด	18.52 ^a ±0.03	17.32 ^b ±0.02	16.80 ^c ±0.04	15.31 ^d ±0.04	14.32 ^e ±0.02		
ความเส้นทางการจราจรที่มีห้องน้ำและส้วม (ร้อยละ)	20.22 ^a ±0.70	19.19 ^b ±0.78	18.36 ^c ±1.55	17.16 ^d ±2.65	16.03 ^e ±0.60		
สารเคมีรังษีทัน (ไมโครกรัมต่อบิลลิติตร)	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND

หมายเหตุ : 1. ปริมาณที่ย่นค่าหลักตามแนวโน้ม ตัวอักษรย่อตัวกันมีความแตกต่างกันอย่างน้อยสี่สิบเปอร์เซ็นต์ ($p \leq 0.05$)

: ns หมายถึง ค่าใกล้กับค่าความแตกต่างกันอย่างน้อยสี่สิบเปอร์เซ็นต์ ($p > 0.05$)

: ND หมายถึง ตรวจไม่พบ

สำหรับการวิเคราะห์คุณภาพทางจุลินทรีย์ พบว่าการเก็บรักษาในสัปดาห์ที่ 0 - 6 มีกลุ่มของจุลินทรีย์ทั้งหมดยังอยู่ในเกณฑ์ที่ปลอดภัยสำหรับการบริโภค (ตารางที่ 4.19) หลังเก็บรักษาผลิตภัณฑ์ในสัปดาห์ที่ 8 พบว่า ปริมาณจุลินทรีย์ทั้งหมด ยีสต์ และรา เกินตามข้อกำหนดสำหรับเครื่องดื่มในภาชนะบรรจุที่ปิดสนิทที่ระบุไว้ว่า ต้องตรวจพบจุลินทรีย์ทั้งหมดไม่เกิน 1,000 cfu/ml ยีสต์ และราไม่เกิน 100 cfu/ml (ประกาศกระทรวงสาธารณสุข, 2543) ผลิตภัณฑ์น้ำหม่องเข้มข้นนี้จดอยู่ในอาหารประเภทที่มีความเป็นกรด ($\text{pH} < 4.5$) จึงทำให้แบคทีเรียที่ทนกรดและทนต่ออุณหภูมิในการฆ่าเชื้อในระดับที่ไม่สูงพอสามารถมีชีวิตต่อ และเจริญอย่างช้าๆ ในระหว่างเก็บรักษา ส่วนจุลินทรีย์ที่สามารถเจริญได้เป็นพ沃กยีสต์และรา แต่ก็ไม่สามารถทนต่อความร้อนสูงในระดับน้ำเดือด ที่ใช้ในกระบวนการต้มฆ่าเชื้อได้ โดยส่วนใหญ่ยีสต์และราจะถูกทำลายที่อุณหภูมิ 65-70 องศาเซลเซียส ในเวลาไม่กี่นาที (สุมาลี, 2541) การที่ตรวจพบจุลินทรีย์ดังกล่าวในผลิตภัณฑ์อาจเป็นผลมาจากการมีสปอร์ที่สามารถทนความร้อนได้เหลือรอดจากการฆ่าเชื้อ และเจริญอย่างช้าๆ ในระหว่างการเก็บรักษา

ดังนั้นผลิตภัณฑ์น้ำหม่องเข้มข้นเสริมเกรดออกไม่สามารถเก็บรักษาได้ประมาณ 6 สัปดาห์ พบว่ายังคงมีสารต้านอนุมูลอิสระที่สำคัญลดลงเล็กน้อย ได้แก่ สารประกอบฟีโนอล $1,375.71 \pm 2.43$ ไมโครกรัมต่อมิลลิลิตร สารแอนโพรโบทีเดนท์มีค่า 15.31 ± 0.04 และความสามารถในการกำจัดอนุมูลอิสระร้อยละ 17.16 ± 2.65 ปริมาณจุลินทรีย์ทั้งหมด ยีสต์และรา ยังมีปริมาณไม่เกินตามข้อกำหนด มาตรฐานของเครื่องดื่มในภาชนะบรรจุที่ปิดสนิท

ตารางที่ 4.19 คุณภาพทางจุลินทรีย์ของผลิตภัณฑ์น้ำหม่องเข้มข้นก่อนและระหว่างการเก็บรักษาเป็นระยะเวลา 8 สัปดาห์

คุณภาพทางจุลินทรีย์	ระยะเวลาการเก็บรักษา (สัปดาห์)				
	0	2	4	6	8
จุลินทรีย์ทั้งหมด (cfu/ml)	<10	<10	3.51×10^2	7.75×10^2	2.34×10^3
ยีสต์และรา (cfu/ml)	<10	<10	<10	50	130

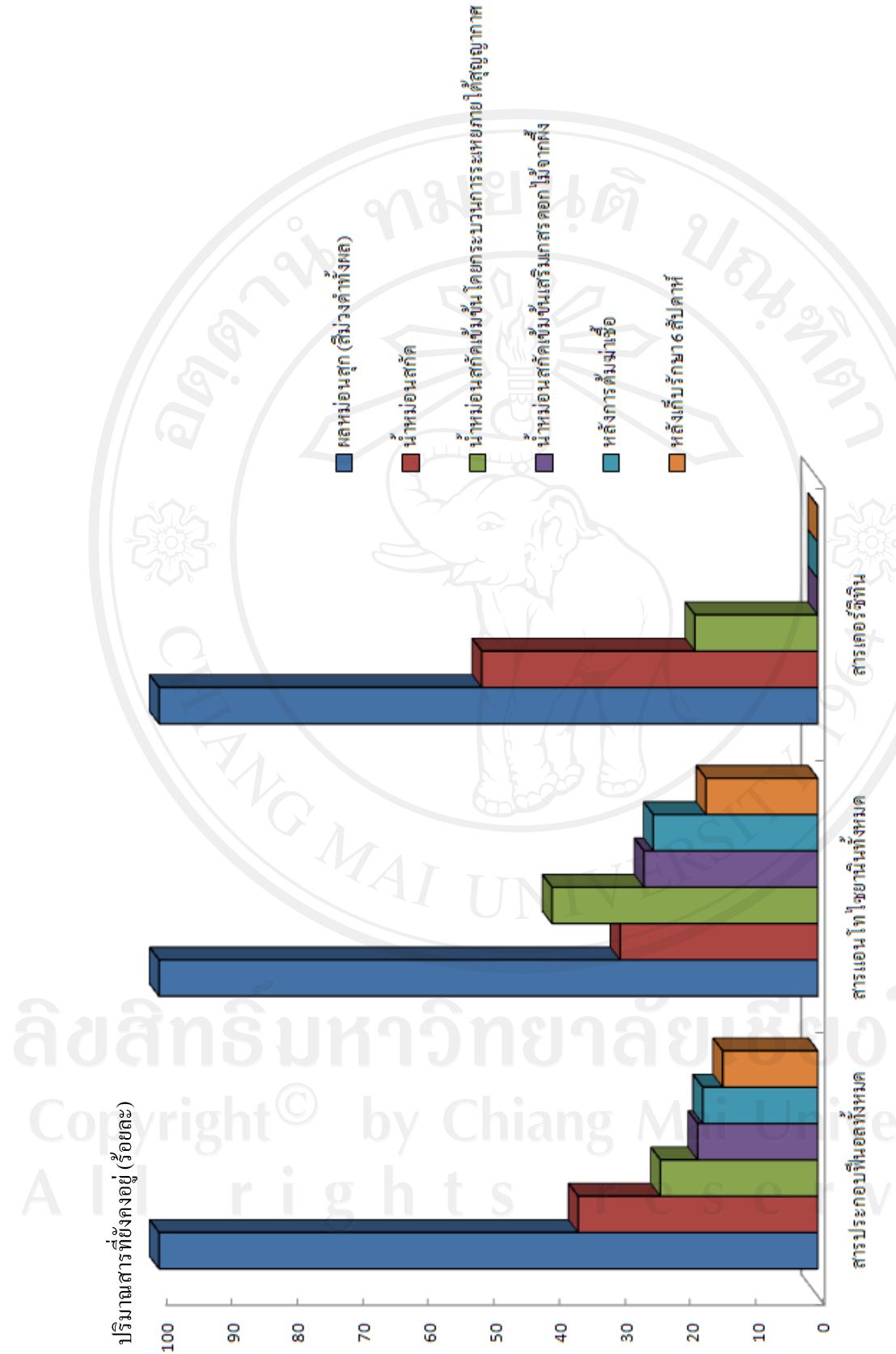
เมื่อเปรียบเทียบการคงเหลือของสารต้านอนุมูลอิสระต่างๆ ซึ่งได้แก่สารประกอบฟินอลทั้งหมดสารแอนโทไซยานินทั้งหมด และสารเคอร์ซีทินในขั้นตอนการผลิตและการเก็บรักษา น้ำหน่วงอนสกัดเข้มข้นเสริมเกรดรดอกไม้จากผึ้ง เทียบกับผลหม่อนสุก (คำทั้งผล) พบว่าผลหม่อนสุกเมื่อผ่านขั้นตอนการสกัดน้ำหน่วงอน มีการสูญเสียกลุ่มสารต้านอนุมูลอิสระดังกล่าวลดลงไปต่ำกว่าครึ่งหนึ่ง (ภาพที่ 4.2) อาจเป็นผลมาจากการสกัดน้ำหน่วงอนได้มีการรวมรวมผลหม่อนสุกเป็นจำนวนมาก โดยที่ในแต่ละวันผลหม่อนนั้นไม่ได้สุกพร้อมกัน เพื่อให้เกิดความสม่ำเสมอจึงต้องเก็บรวบรวมผลหม่อนสุกแล่ยีอกแยกไว้เพื่อให้มีจำนวนมากพอในการวิจัย ในระหว่างการแยกยีอกแยกนี้ อาจมีการสูญเสียกลุ่มสารต้านอนุมูลอิสระดังกล่าว โดยสัมผัสกับออกซิเจนซึ่งทำการแยกยีอกแยกไว้นานกว่า 2 สัปดาห์ รวมไปถึงขั้นตอนในการจัดการเพื่อให้ผลหม่อนมีความสม่ำเสมอ ได้มีการละลายน้ำแข็งและรวมผลหม่อนเข้าด้วยกัน จากการสูญเสียกลุ่มสารต้านอนุมูลอิสระ โดยสัมผัสกับอากาศ และแสง รวมไปถึงขั้นตอนการแยกน้ำหน่วงอนโดยการบีบอัดด้วยเครื่องไฮดรอลิก กลุ่มสารต้านอนุมูลอิสระบางส่วนอาจติดค้างไว้กับภาชนะ และมีการใช้ระยะเวลาในการสกัดน้ำหน่วงอนนานอาจมีผลเร่งให้เกิดการสลายตัวเนื่องจากปัจจัยต่างๆ เช่น แสง และอุณหภูมิ (Nicolli *et al.*, 1999)

เมื่อพิจารณาปริมาณกลุ่มสารต้านอนุมูลอิสระในน้ำหน่วงอนสกัดเข้มข้นเปรียบเทียบกับน้ำหน่วงอนสกัด พบร่วงสารประกอบฟินอลทั้งหมด และสารเคอร์ซีทินมีแนวโน้มลดลง อาจเป็นผลมาจากการร้อนทำให้สารต้านอนุมูลอิสระดังกล่าวเกิดการสลายตัว (Zhang *et al.*, 2008) แต่สารแอนโทไซยานินทั้งหมดเพิ่มขึ้น อาจเป็นผลมาจากการร้อนทำให้สารต้านอนุมูลอิสระดังกล่าวเป็นส่วนประกอบ เมื่อได้รับความร้อนทำให้โมเลกุลของน้ำตาลเกิดการสลายและเกิดโพลีเมอร์ใช้ชันของสารประกอบคาร์บอนไดเป็นสารสีน้ำตาลซึ่งเกิดจากปฏิกิริยาการเเมลไอลเซชัน (นิธิยา , 2549) เมื่อวิเคราะห์หาปริมาณสารแอนโทไซยานินทั้งหมดโดยการวัดค่าดูดกลืนแสง สีน้ำตาลที่เกิดจากปฏิกิริยาเเมลไอลเซชันอาจรบกวนความแม่นยำของ การวัดการดูดกลืนแสง ทำให้สารแอนโทไซยานินทั้งหมดมีค่าเพิ่มขึ้น

เมื่อพิจารณาสารประกอบฟินอลทั้งหมด และสารแอนโทไซยานินทั้งหมด ในน้ำหน่วงอนสกัดเข้มข้นเสริมเกรดรดอกไม้จากผึ้งจนถึงหลังเก็บรักษา 6 สัปดาห์ เปรียบเทียบกับน้ำหน่วงอนสกัดเข้มข้นพบว่ามีแนวโน้มลดลง ซึ่งสอดคล้องกับการศึกษาของ Kammerer *et al.* (2007) พบว่าอัตราการลดลงของปริมาณสารแอนโทไซยานินจะแปรผันตามระยะเวลาในการเก็บรักษาที่นานขึ้น ซึ่งจะมีการสลายตัวอย่างช้าๆ และเป็นไปอย่างต่อเนื่องในระหว่างการเก็บรักษา ส่วนสารเคอร์ซีทินนั้นตรวจไม่พบตั้งแต่ขั้นตอนการเสริมเกรดรดอกไม้จากผึ้ง อาจเกิดการสลายตัวเนื่องจากปัจจัยต่างๆ เช่น แสง และอุณหภูมิ อาจมีผลเร่งให้เกิดการสลายตัวของสารต้านอนุมูลอิสระดังกล่าว (Rapisarda *et al.*, 2008)

ดังนั้นอาจสรุปได้ว่าขั้นตอนในการผลิตและการเก็บรักษาสำหรับอนุสกัดเข้มข้นเสริมเกรสรดออกไม้จากผึ้ง มีผลต่อการสลายตัวของสารในกลุ่มต้านอนุมูลอิสระ โดยอาจมีสาเหตุของการเสื่อมสลายหล่ายสาเหตุ เช่น การสลายตัวของสารประกอบฟีโนล เนื่องจากเอนไซม์โพลีฟีโนอลออกซิเดส หรือเพอร์ออกซิเดส (Zhang *et al.*, 2008) ในระหว่างกระบวนการเตรียมวัตถุคิบและการเก็บรักษา การเกิดปฏิกิริยาระหว่างแอนโทไชyanin กับแทนนิน (Remy *et al.*, 2000) การเกิดปฏิกิริยา condensation ของแอนโทไชyanin และสารประกอบฟีโนล ในระหว่างกระบวนการผ่าเชื้อ (Brownmiller *et al.* 2008 ; Hager *et al.*, 2008) หรืออุณหภูมิที่ใช้ในกระบวนการผ่าเชื้อ ที่สามารถส่งผลให้ปริมาณสารต้านอนุมูลอิสระ และความสามารถในการต้านอนุมูลอิสระลดลงได้ (อนุพงษ์ และ คณ., 2548)

จัดทำโดย ภาควิชาจัดการธุรกิจ
Copyright © by Chiang Mai University
All rights reserved



ภาพที่ 4.2 การประเมินหลักสูตรใหม่ในภาคตากลาง ในการประเมิน ทำให้ได้ผลลัพธ์ดังนี้ คือ การรับรองมาตรฐานของสักครั้งที่สอง แต่ไม่รับรองมาตรฐานของสักครั้งที่หนึ่ง