

บทที่4

ผลการวิจัยและอภิปรายผล

1. การศึกษาความแก่ อ่อนของในบัวบก

การศึกษาความแก่ อ่อนของในบัวบก โดยการแบ่งในบัวบกออกเป็น 3 กลุ่ม คือ ในบัวบกที่มีเส้นผ่าวนยูคอล่า 3.6 - 4.5, 4.6 - 5.5 และ 5.6 - 6.5 เซนติเมตรตามลำดับแล้วทำการวิเคราะห์เปรียบเทียบค่าปริมาณความชื้นค่าสีปริมาณฟีโนลิกทั้งหมด สมบัติการต้านออกซิเดชันและปริมาณเอนไซม์ ผลการทดลองดังแสดงในตารางที่ 4.1

จากตารางที่ 4.1 พบว่า ในบัวบกที่มีเส้นผ่าวนยูคอล่าของใบขนาด 4.6 ถึง 5.5 เซนติเมตร และ 5.6 ถึง 6.5 เซนติเมตร เป็นในบัวบกที่มีความแก่ อ่อนที่เหมาะสมที่สุด เนื่องจากมีปริมาณฟีโนลิกทั้งหมด และ สมบัติการต้านออกซิเดชันสูงที่สุด ($p \leq 0.05$) Sreelatha and Padma (2009) ได้ศึกษาปริมาณกรดแอกโซอร์บิกปริมาณฟีโนลิกทั้งหมด และ กิจกรรมการยับยั้ง DPPH (IC_{50}) ของใบมะรุมที่มีความแก่ อ่อน ต่างๆ พบว่า ปริมาณกรดแอกโซอร์บิกในใบมะรุมแก่ และ อ่อน คือ 6.60 และ 5.81 mg/g d.b. ตามลำดับ ปริมาณฟีโนลิกทั้งหมด ในใบมะรุมแก่ และ อ่อน (45.81 mg/g d.b.) มากกว่า ใบมะรุม อ่อน (36.02 mg/g d.b.) และ กิจกรรมการยับยั้ง DPPH (IC_{50}) ของใบมะรุมแก่ และ ใบมะรุม อ่อน คือ $18.15 \mu\text{g/ml}$ และ $19.12 \mu\text{g/ml}$ ตามลำดับ

2. การศึกษาระยะเวลา ยับยั้ง กิจกรรมเอนไซม์ Peroxidase ในในบัวบก

ทำการลวกในบัวบกลูกด้วยน้ำเดือด และ เครื่องไม้ ไฟ ระยะเวลา 15 30 45 และ 60 วินาที เพื่อ ยับยั้ง กิจกรรมเอนไซม์ เปอร์ออกซิเดส ซึ่งผลของค่าสีของสารละลายแสดงในตารางที่ 4.3 และ ปริมาณฟีโนลิกทั้งหมด และ สมบัติการต้านออกซิเดชันแสดงในตารางที่ 4.2 พบว่า การลวกในบัวบกด้วยน้ำเดือด และ เครื่องไม้ ไฟ ตั้งแต่ 15 วินาที เป็นต้นไป สามารถยับยั้ง กิจกรรมของเอนไซม์ เปอร์ออกซิเดส ได้ เพราะ ไม่เกิดสีน้ำตาล แดง ในสารละลาย ส่วน ระยะเวลา และ วิธี ในการลวกในบัวบก ที่เหมาะสมที่สุด คือ การลวกในบัวบกด้วย เครื่องไม้ ไฟ นาน 30 วินาที เนื่องจากการลวกในบัวบกด้วย เครื่องไม้ ไฟ นาน 30 สามารถยับยั้ง กิจกรรมของเอนไซม์ ได้โดย มีปริมาณฟีโนลิกทั้งหมด และ สมบัติการต้านออกซิเดชันสูงที่สุด สอดคล้องกับงานวิจัยของ Turkmen and others (2005) ซึ่งพบว่า ถั่วเขียว (Green beans) ที่ผ่านการลวกด้วย เครื่องไม้ ไฟ มีปริมาณฟีโนลิกทั้งหมด และ สมบัติการต้านออกซิเดชันสูงกว่า ถั่วเขียว ที่ผ่านการลวกด้วยน้ำเดือด

ตารางที่ 4.1 ความถันพัฒร์ของปริมาณความชื้น ปริมาณพิเศษน้ำทั้งหมด ตญบ์ตการด้านออกซิเดชัน ค่าสี และปริมาณสีน้ำเงิน ของไข่ขาว

| ความถันอ่อน (สีน้ำเงินทูน์กลาจ, เข็นดิเมต) | ปริมาณความชื้น (%d.b.) | พิณอสิกห์หงุด (mg/g.d.b.) | ปริมาณ | | สมบัติการต้าน | | ค่าสี (%d.b.) | ปริมาณ สีน้ำเงิน |
|--|---------------------------|------------------------------|----------------------------|-------------------------|--------------------------|-------------------------|-------------------------|---------------------|
| | | | อัมบิชชัน (%inhibition) | L* | a* | b* | | |
| 3.6-4.5 | 623.43±10.83 ^a | 5.45±0.08 ^a | 22.30±0.78 ^a | 37.87±9.57 ^a | -11.40±0.80 ^a | 21.86±3.30 ^a | 11.13±0.66 ^a | |
| 4.6-5.5 | 657.41±57.24 ^a | 6.18±0.13 ^b | 25.93±0.09 ^b | 40.32±1.40 ^a | -11.65±0.85 ^a | 21.67±3.00 ^a | 11.11±0.63 ^a | |
| 5.6-6.5 | 671.71±57.92 ^a | 6.34±0.02 ^b | 25.77±0.31 ^b | 40.80±1.67 ^a | -11.37±0.85 ^a | 20.49±3.30 ^a | 11.00±0.50 ^a | |

ตารางที่ 4.2 ผลของวัสดุและวิธีใช้ในการลดความชื้นในไข่ขาวต่อปริมาณพิเศษน้ำทั้งหมดและสมบัติการต้านออกซิเดชัน

| เวลา (วินาที) | ปริมาณสารพิเศษน้ำทั้งหมด (mg/g) | | สมบัติการต้านออกซิเดชัน (%inhibition) | |
|---------------|---------------------------------|-------------------------|---------------------------------------|-------------------------|
| | เวลาตัวอย่างเดียว | เวลาตัวอย่างเดียว | เวลาตัวอย่างเดียว | เวลาตัวอย่างเดียว |
| 15 | 8.63±0.03 ^b | 7.13±0.04 ^c | 13.74±0.16 ^d | 6.58±0.48 ^a |
| 30 | 9.39±0.04 ^c | 10.52±0.04 ^d | 14.13±0.31 ^d | 16.20±0.29 ^e |
| 45 | 9.16±0.04 ^c | 10.07±0.05 ^d | 13.89±0.19 ^d | 16.11±0.10 ^e |
| 60 | 7.50±0.01 ^a | 8.66±0.40 ^b | 8.54±0.43 ^b | 10.47±0.62 ^c |

ab.c... ตัวอย่างรักษาเด็กต่างกัน หมายถึงค่าแพ็คต่างกันของยาเม็ดสำหรับทางเดินหายใจที่ต้องรับประทาน (p≤0.05)



ตารางที่ 4.3 ผลของวิธีและเวลาที่ใช้ในการลอกใบบัวบกต่ออ่อนไชม์เปอร์ออกซิเดส

| เวลา(วินาที) | อ่อนไชม์เปอร์ออกซิเดส | |
|--------------|-----------------------|------------------------|
| | ลอกด้วยน้ำเดือด | ลอกด้วยเครื่องไมโครเวฟ |
| 0 | + | + |
| 15 | - | - |
| 30 | - | - |
| 45 | - | - |
| 60 | - | - |

หมายเหตุ + คือ ยังมีการทำงานของอ่อนไชม์
- คือ ไม่มีการทำงานของอ่อนไชม์ถือว่าเป็นการลอกที่เพียงพอ

3. การศึกษาดีชอร์พชันไอโซเทรั่ม

การศึกษาดีชอร์พชันไอโซเทรั่มของใบบัวบกโดยนำใบบัวบกที่ผ่านการลอกด้วยเครื่องไมโครเวฟเป็นเวลา 30 วินาที และไม่ผ่านการลอก มาทำแห้งที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียสที่เวลาต่างๆ วัดปริมาณความชื้น และค่าวนเทอร์แอคติวิตี้ที่อุณหภูมิ 20 35 และ 50 องศาเซลเซียส ตามลำดับ เพื่อสร้างแบบจำลองดีชอร์พชันไอโซเทรั่ม โดยมีแบบจำลองที่ใช้ในการศึกษา 4 แบบจำลอง ดังนี้ Modified Henderson (Thompson and others 1968), Modified Oswin (Oswin 1946), Modified Chung-Pfost (Pfost and others 1976) และ Modified Halsey (Iglesias and Cherife 1976) (สมการที่ (2.6)-(2.13)) ซึ่งทั้ง 4 สมการเป็นสมการ 3 พารามิเตอร์สามารถทำงานายข้อมูลดีชอร์พชันไอโซเทรั่มของใบบัวบกได้เหมาะสมซึ่งค่าคงที่ของแบบจำลองดีชอร์พชันไอโซเทรั่มของใบบัวบกที่ได้จากการทดลองดังแสดงในตารางที่ 4.5

จากตารางที่ 4.5 แสดงค่าคงที่ของแบบจำลองดีชอร์พชันไอโซเทรั่มของใบบัวบกสดและลอกเมื่อพิจารณาค่า SEE และ R^2 พบร่วมแบบจำลอง Modified Henderson สามารถทำงานายดีชอร์พชันไอโซเทรั่มได้ที่สุดในรูปพังก์ชัน $X_e = f(RH_e, T)$ โดยมีค่า SEE ต่ำที่สุด คือ 1.387 และ 0.572 ตามลำดับ และ R^2 สูงที่สุด คือ 0.975 และ 0.950 ตามลำดับส่วนแบบจำลอง Modified Chung-Pfost สามารถทำงานายดีชอร์พชันไอโซเทรั่มได้ที่สุดในรูปพังก์ชัน $RH_e = f(X_e, T)$ โดยมีค่า SEE ต่ำที่สุด คือ 0.040 และ 0.028 ตามลำดับ และ R^2 สูงที่สุด คือ 0.953 และ 0.951 ตามลำดับ

เมื่อนำค่าพารามิเตอร์ที่ได้จากการวิเคราะห์มาแทนค่าในแบบจำลองดีชอร์พชันไอโซเทรั่มสำหรับใบบัวบกคือแบบจำลอง Modified Henderson ในรูปพังก์ชัน $X_e = f(RH_e, T)$ และแบบจำลอง Modified Chung-Pfost ในพังก์ชัน $RH_e = f(X_e, T)$ ดังสมการที่ (4.1) และ (4.2) แบบจำลองดีชอร์พชันไอโซเทรั่มของใบบัวบกจะคือแบบจำลอง Modified Henderson ในรูปพังก์ชัน $X_e = f(RH_e, T)$ และแบบจำลอง Modified Chung-Pfost ในพังก์ชัน $RH_e = f(X_e, T)$ ดังสมการที่ (4.3) และ (4.4) ตามลำดับดังแสดงในตารางที่ 4.4

Chen and Morey (1989) ได้เสนอให้ใช้แบบจำลอง 4 แบบจำลองในการแสดงดีชอร์พชันไอโซเทรั่มสำหรับผลิตผลทางการเกษตรชนิดต่างๆ พบว่าไม่มีแบบจำลองใดที่สามารถใช้ได้ครอบคลุมทั้งหมดแบบจำลอง

Modified Henderson และ Modified Chung-Pfost เป็นแบบจำลองที่ดีที่สุดสำหรับชั้นพืชที่มีสาระเป็นส่วนประกอบและวัสดุที่มีเส้นใยแบบจำลอง Modified Halsey เหมาะที่สุดสำหรับผลิตภัณฑ์ที่มีน้ำมันและโปรดีน สูงแบบจำลอง Modified Oswin เหมาะที่สุดสำหรับข้าวโพดคั่วถั่ลิสงทั้งฝักข้าวโพดและข้าวสาลีชนิดอื่นๆ เมื่อเปรียบเทียบกับงานวิจัยของสิงหาทพวงศ์จันทน์เดങและคณะ (2546) พบว่าแบบจำลอง Modified Henderson ในรูปฟังก์ชัน $X_e = f(RH_e, T)$ เป็นแบบจำลองที่เหมาะสมกับกระเพราขาวและกระเพราแดงซึ่งเป็นพืชที่มีปริมาณเส้นใยสูงและเมื่อพิจารณาองค์ประกอบทางเคมีของใบบัวบก (ตารางที่ 4.1) พบว่าใบบัวบกเป็นพืชที่มีปริมาณเส้นใยค่อนข้างสูงคือ ใบบัวบกที่มีเส้นผ่านศูนย์กลาง 3.6 - 4.5, 4.6 - 5.5 และ 5.6 - 6.5 เช่นติเมตร มีปริมาณเส้นใยค่อนข้างสูงร้อยละ 11.13±0.66, 11.10±0.63 และ 11.00±0.50 (น้ำหนักแห้ง) ตามลำดับ

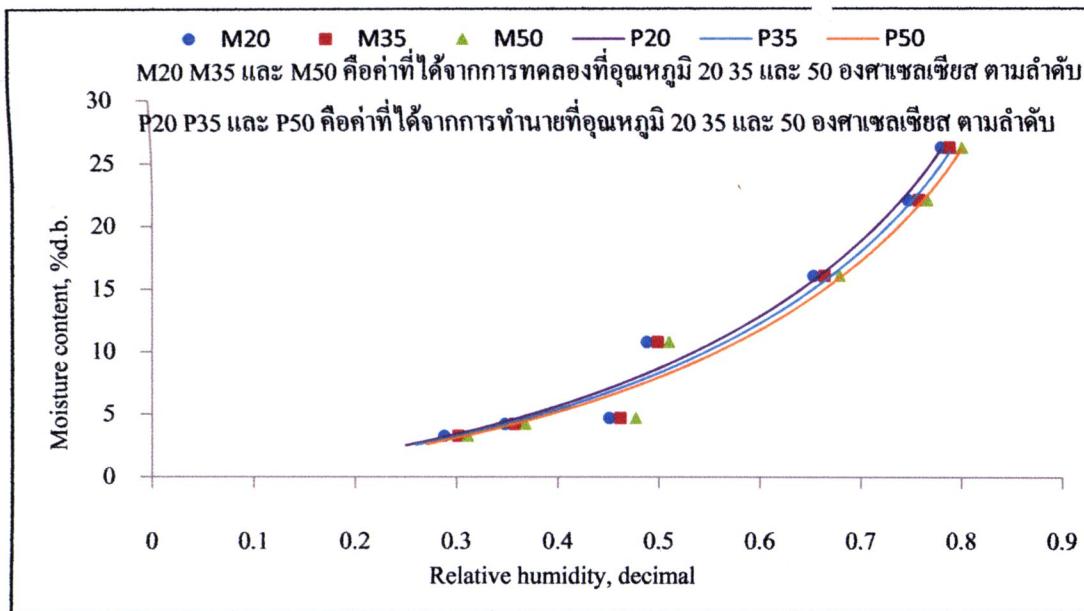
กราฟดีไซร์พชัน ไอโซเทิร์มของใบบัวบกแสดงเปรียบเทียบค่าที่ได้จากการทดลองและค่าที่ได้จากการทำนายด้วยแบบจำลอง Modified Henderson ในรูปฟังก์ชัน $X_e = f(RH_e, T)$ และแบบจำลอง Modified Chung-Pfost ในรูปฟังก์ชัน $RH_e = f(X_e, T)$ ดังแสดงในภาพที่ 4.1 และ 4.2 ตามลำดับ และกราฟดีไซร์พชัน ไอโซเทิร์มของใบบัวบกกลวงเปรียบเทียบค่าที่ได้จากการทดลองและค่าที่ได้จากการทำนายด้วยแบบจำลอง Modified Henderson ในรูปฟังก์ชัน $X_e = f(RH_e, T)$ และแบบจำลอง Modified Chung-Pfost ในรูปฟังก์ชัน $RH_e = f(X_e, T)$ แสดงดังภาพที่ 4.3 และ 4.4 ตามลำดับ

ตารางที่ 4.4 แบบจำลองดีไซร์พชัน ไอโซเทิร์มของใบบัวบก

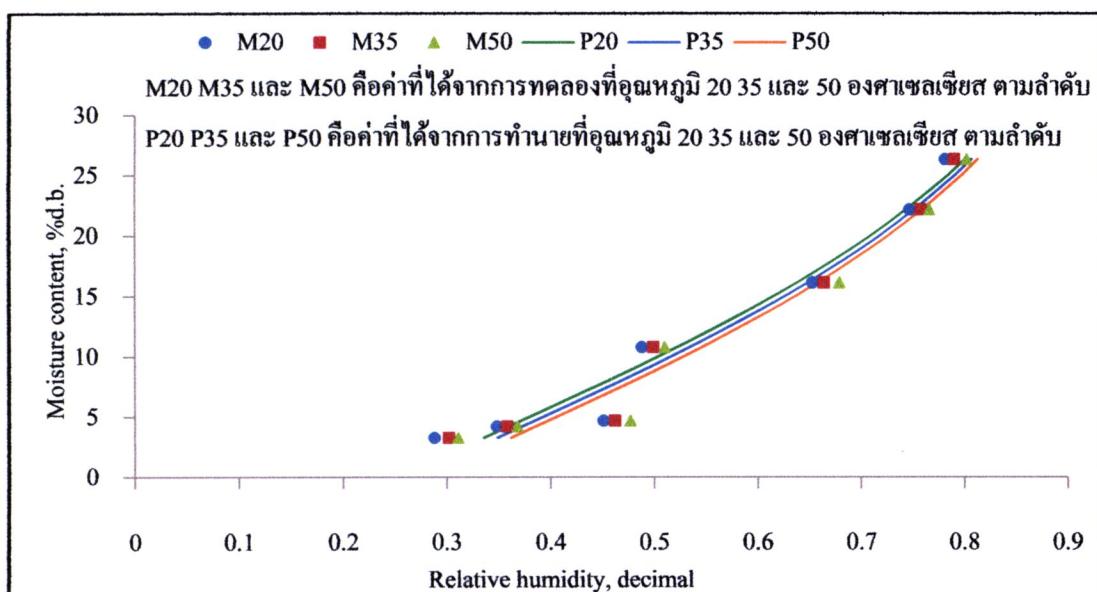
| ชนิด | แบบจำลอง | ฟังก์ชัน |
|-------------|----------------------|--|
| ใบบัวบกสด | Modified Henderson | $X_e = \left[\frac{\ln(1 - RH_e)}{-0.0003(T + 440.236)} \right]^{\frac{1}{0.713}} \quad (4.1)$ |
| ใบบัวบกกลวง | Modified Chung-Pfost | $RH_e = \exp \left[\frac{-559.562}{T + 388.733} \exp(-0.069X_e) \right] \quad (4.2)$ |
| ใบบัวบกกลวง | Modified Henderson | $X_e = \left[\frac{\ln(1 - RH_e)}{-0.00017(T + 280.54781)} \right]^{\frac{1}{1.26453}} \quad (4.3)$ |
| ใบบัวบกกลวง | Modified Chung-Pfost | $RH_e = \exp \left[\frac{-743.07748}{T + 303.26660} \exp(-0.15051X_e) \right] \quad (4.4)$ |

ตารางที่ 4.5 ค่าทางพารามิเตอร์ของแบบจำลองตัวอย่างชั้น “D” ใช้ที่ปรับแต่งในแบบจำลองเดิม

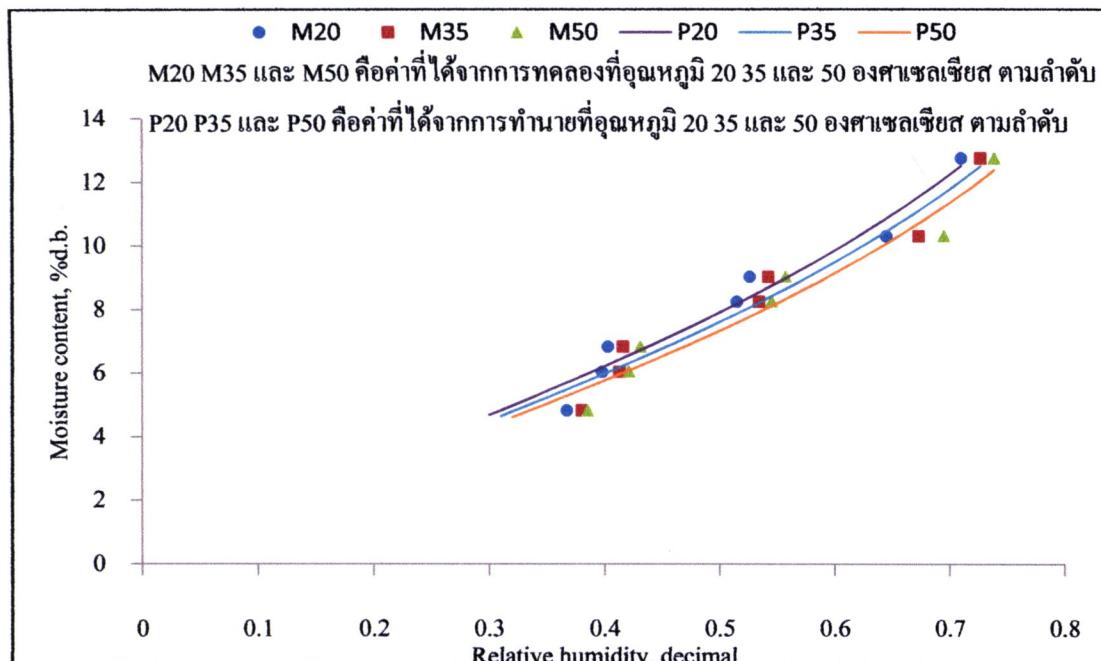
| Model | C_1 | | | C_2 | | | C_3 | | | SEE | R^2 |
|-----------------------------|--------------------|--------------------|--------------------|-------------------|--------------|----------------|--------------|--------------|--------------|--------------|-------|
| | สด | ลวก | สด | ลวก | สด | ลวก | สด | ลวก | สด | | |
| $X_e = f(RH_e, T)$ | | | | | | | | | | | |
| Modified Henderson | 0.0003 | 0.00017 | 440.236 | 280.54781 | 0.713 | 1.26453 | 1.387 | 0.572 | 0.975 | 0.950 | |
| Modified Halsay | 1.629 | 2.68273 | -0.003 | -0.00392 | 0.900 | 1.44898 | 1.685 | 0.657 | 0.963 | 0.935 | |
| Modified Chung-Pfost | -2,211,678,545.214 | -1,976,354,871.294 | -1,630,873,677.454 | -817,916,009.0104 | 15.199 | 7.15159 | 1.733 | 0.615 | 0.961 | 0.943 | |
| Modified Oswin | 9.193 | 8.23363 | -0.028 | -0.01978 | 1.131 | 1.88719 | 1.517 | 0.610 | 0.970 | 0.944 | |
| $RH_e = f(X_e, T)$ | | | | | | | | | | | |
| Modified Henderson | 0.0004 | 0.00019 | 405.960 | 299.76860 | 0.647 | 1.16563 | 0.042 | 0.031 | 0.948 | 0.942 | |
| Modified Halsay | 1.057 | 2.02935 | -0.002 | -0.00297 | 0.682 | 1.14957 | 0.049 | 0.040 | 0.929 | 0.902 | |
| Modified Chung-Pfost | 559.562 | 743.07748 | 388.733 | 303.26660 | 0.069 | 0.15051 | 0.040 | 0.028 | 0.953 | 0.951 | |
| Modified Oswin | 8.516 | 8.14954 | -0.0277 | -0.01932 | 0.930 | 1.63027 | 0.046 | 0.035 | 0.938 | 0.925 | |



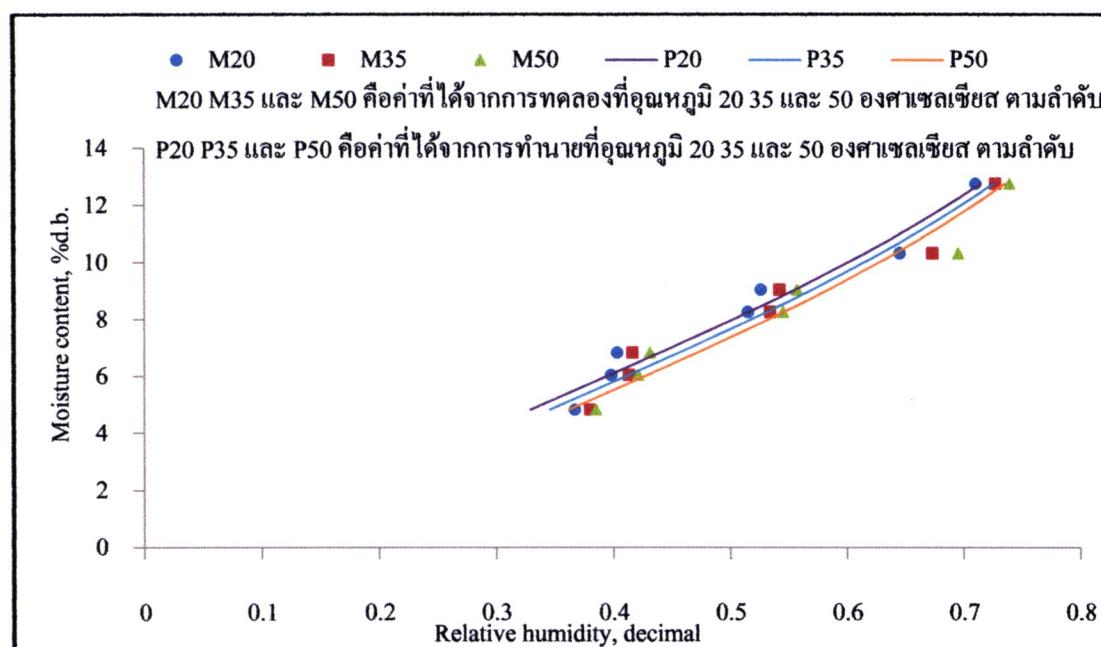
ภาพที่ 4.1 กราฟเดซอร์พัชั่น ไอโซเทิร์มของใบบัวบกสดเปรียบเทียบค่าที่ได้จากการทดสอบและค่าที่ได้จากการทำนายด้วยแบบจำลอง Modified Henderson ในรูปฟังก์ชัน $X_c = f(RH_c, T)$



ภาพที่ 4.2 กราฟเดซอร์พัชั่น ไอโซเทิร์มของใบบัวบกสดเปรียบเทียบค่าที่ได้จากการทดสอบและค่าที่ได้จากการทำนายด้วยแบบจำลอง Modified Chung-Pfost ในรูปฟังก์ชัน $RH_c = f(X_c, T)$



ภาพที่ 4.3 กราฟเดีซอร์พชั่น ไอโซเทิร์มของใบบัวบก梧เปรีบันเทียบค่าที่ได้จากการทดลองและค่าที่ได้จากการคำนวณแบบจำลอง Modified Henderson ในรูปฟังก์ชัน $X_c = f(RH_c, T)$



ภาพที่ 4.4 กราฟเดีซอร์พชั่น ไอโซเทิร์มของใบบัวบก梧เปรีบันเทียบค่าที่ได้จากการทดลองและค่าที่ได้จากการคำนวณแบบจำลอง Modified Chung-Pfost ในรูปฟังก์ชัน $RH_c = f(X_c, T)$

4. การศึกษาแบบจำลองการทำแห้ง

จากการศึกษาการทำแห้งในบัวงกด้วยเครื่องทำแห้งแบบถาดและเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียสค่าความชื้นสัมพัทธ์เฉลี่ยของอากาศที่ใช้ในการทำแห้งตลอดการทดลองเพื่อนำมาคำนวณความชื้นสมดุลทั้งในบัวงกดและในบัวงกลวากแทนค่าในแบบจำลองดีซอร์ฟชันໄโอโซเทิร์มฟังก์ชัน $X_c = f(RH_c, T)$ โดยใช้แบบจำลอง Modified Henderson สมการที่ (4.1) สำหรับในบัวงกที่ไม่ผ่านการลวกและในบัวงกลวากในฟังก์ชัน $X_c = f(RH_c, T)$ โดยใช้แบบจำลอง Modified Henderson สมการที่ (4.3) ตั้งแสดงในตารางที่ 4.6

ตารางที่ 4.6 ปริมาณความชื้นสัมพัทธ์เฉลี่ยและค่าปริมาณความชื้นสมดุลที่ได้จากการแทนค่าในแบบจำลอง Modified Henderson

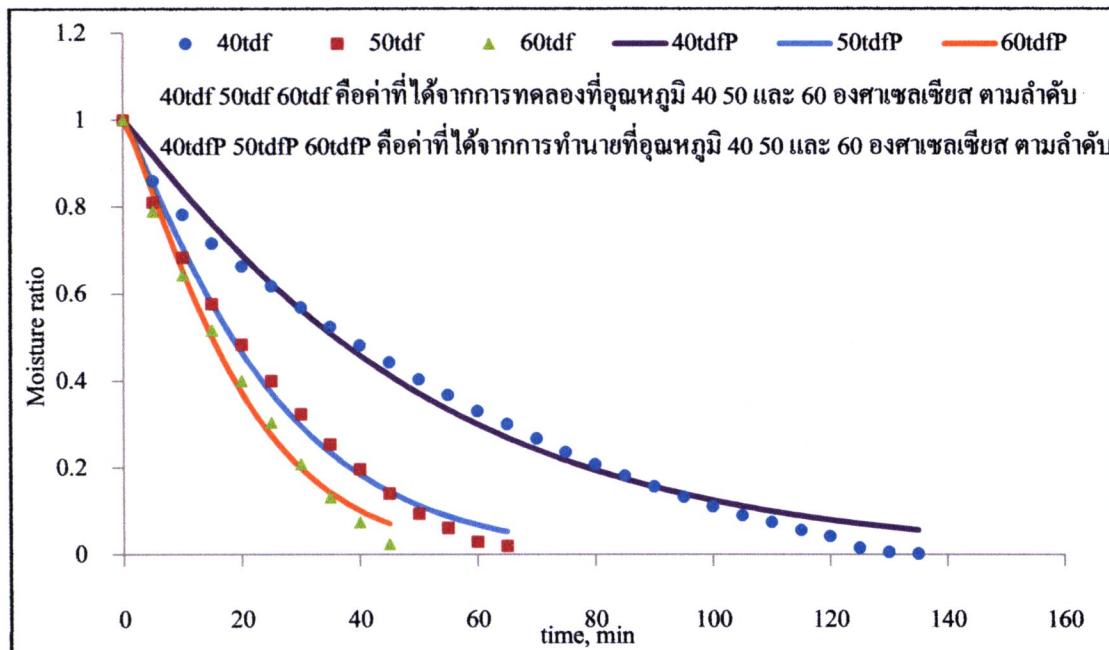
| อุณหภูมิ (°C) | ความชื้นสัมพัทธ์เฉลี่ย(ทكنิยม) | | | | ความชื้นสมดุล (%d.b.) | | | |
|------------------|--------------------------------|---|--------|--------|-----------------------|--------|--------|--------|
| | สด | | ลวก | | สด | | ลวก | |
| | TD | HPD | TD | HPD | TD | HPD | TD | HPD |
| 40 | 0.2439 | 0.1345 | 0.2801 | 0.1601 | 2.2991 | 0.9098 | 4.1756 | 2.5306 |
| 50 | 0.1385 | 0.1086 | 0.1525 | 0.1224 | 0.9247 | 0.6421 | 2.3681 | 1.9636 |
| 60 | 0.1052 | 0.1030 | 0.1076 | 0.1019 | 0.5948 | 0.5772 | 1.7207 | 1.6441 |
| หมายเหตุ | TD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบถาด | | | | | | |
| | HPD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน | | | | | | |

จากการทดลองพบว่าปริมาณความชื้นสัมพัทธ์เฉลี่ยในเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียสมีค่าต่ำกว่าเครื่องทำแห้งแบบถาดและเมื่อแทนค่าปริมาณความชื้นสัมพัทธ์เฉลี่ยของอากาศในเครื่องทำแห้งในแต่ละเครื่องลงในแบบจำลอง Modified Henderson (สมการที่ (4.1) และ (4.3)) พบว่าปริมาณความชื้นสมดุลของในบัวงกในเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบมีค่าต่ำกว่าปริมาณความชื้นสมดุลในเครื่องทำแห้งแบบถาดที่ทุกๆ อุณหภูมิที่ใช้ในการทำแห้งและแบบจำลองที่ใช้ในการศึกษาการทำแห้งของในบัวงกคือ Modified Page (Overhults and others 1973), Henderson and Pabis (Henderson and Pabis 1961), Newton (Lewis 1921) และ Zero (Phoungchandang and Woods 2000) (สมการที่ (2.21) –(2.24)) ซึ่งค่าคงที่ของแบบจำลองการทำแห้งของในบัวงกดังแสดงในตารางที่ 4.7

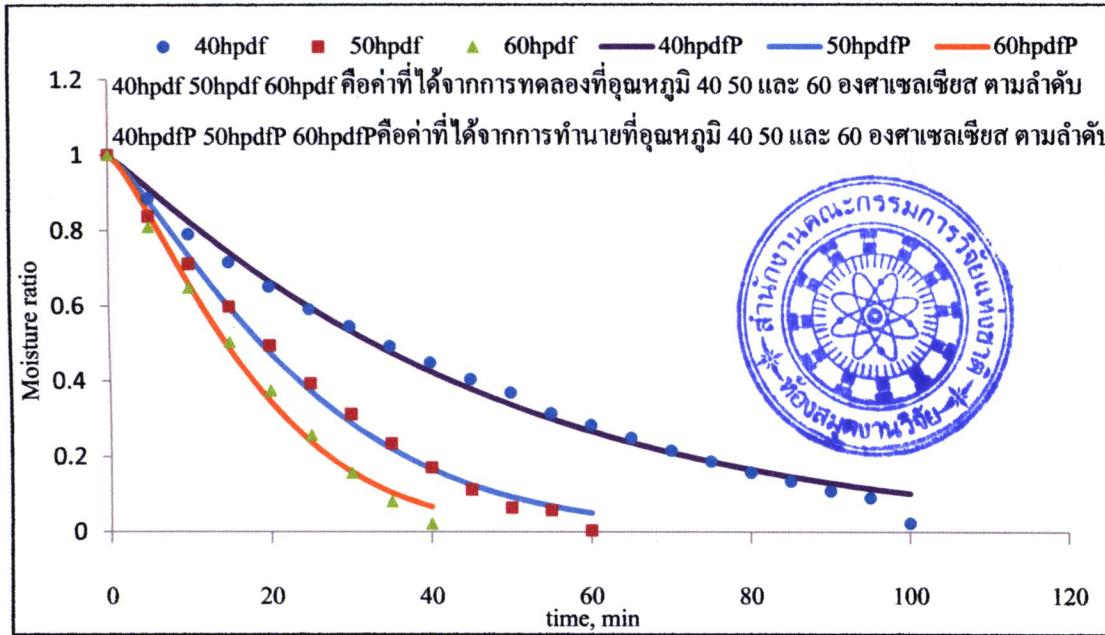
ตารางที่ 4.7 ค่าคงที่ของแบบจำลองการคำนวณ ให้ครึ่งหนึ่งแบบทดสอบเครื่องทำน้ำแข็งแบบต่อเนื่อง โดยใช้ค่าร่องรอยความร้อน

| | | คุณภาพ (ลงตัวและซึ้ง) | | | | | | ผ่านการลวก | | | | | |
|---------------------|-------------------------|-----------------------|--------|--------|--------|--------|--------|------------|--------|--------|--------|--------|--------|
| | | TD | | | HPD | | | TD | | | HPD | | |
| แบบจำลอง | | 40 | 50 | 60 | 40 | 50 | 60 | 40 | 50 | 60 | 40 | 50 | 60 |
| Newton | K (min^{-1}) | 0.0200 | 0.0403 | 0.0504 | 0.0217 | 0.0407 | 0.0536 | 0.0302 | 0.0620 | 0.0924 | 0.0444 | 0.0633 | 0.0986 |
| | R ² | 0.9846 | 0.9879 | 0.9821 | 0.9894 | 0.9788 | 0.9712 | 0.9769 | 0.9774 | 0.9700 | 0.9664 | 0.9618 | 0.9500 |
| | SEE | 0.0352 | 0.0342 | 0.0434 | 0.0287 | 0.0470 | 0.0575 | 0.0474 | 0.0517 | 0.0660 | 0.0618 | 0.0701 | 0.0887 |
| | K (min^{-1}) | 0.0198 | 0.0395 | 0.0494 | 0.0216 | 0.0396 | 0.0523 | 0.0294 | 0.0599 | 0.0884 | 0.0426 | 0.0611 | 0.0949 |
| Modified Page | N | 1.0719 | 1.1449 | 1.2160 | 1.0756 | 1.2676 | 1.3462 | 1.2482 | 1.2733 | 1.4202 | 1.3726 | 1.4480 | 1.5700 |
| | R ² | 0.9862 | 0.9932 | 0.9925 | 0.9912 | 0.9942 | 0.9937 | 0.9913 | 0.9917 | 0.9947 | 0.9917 | 0.9935 | 0.9893 |
| | SEE | 0.0333 | 0.0256 | 0.0282 | 0.0261 | 0.0245 | 0.0270 | 0.0291 | 0.0314 | 0.0277 | 0.0306 | 0.0288 | 0.0411 |
| | K (min^{-1}) | 0.0199 | 0.0412 | 0.0520 | 0.0218 | 0.0426 | 0.0562 | 0.0316 | 0.0642 | 0.0957 | 0.0469 | 0.0668 | 0.1024 |
| Henderson and Pabis | A | 0.9938 | 1.0208 | 1.0303 | 1.0063 | 1.0462 | 1.0492 | 1.0453 | 1.0362 | 1.0391 | 1.0592 | 1.0576 | 1.0427 |
| | R ² | 0.9846 | 0.9885 | 0.9836 | 0.9894 | 0.9819 | 0.9752 | 0.9798 | 0.9793 | 0.9725 | 0.9712 | 0.9669 | 0.9534 |
| | SEE) | 0.0351 | 0.0333 | 0.0416 | 0.0286 | 0.0435 | 0.0534 | 0.0443 | 0.0494 | 0.0632 | 0.0572 | 0.0652 | 0.0857 |
| | K (min^{-1}) | 0.0199 | 0.0402 | 0.0503 | 0.0216 | 0.0406 | 0.0537 | 0.0298 | 0.0616 | 0.0919 | 0.0440 | 0.0630 | 0.0981 |
| Zero | R ² | 0.9852 | 0.9881 | 0.9823 | 0.9895 | 0.9790 | 0.9686 | 0.9783 | 0.9782 | 0.9706 | 0.9674 | 0.9625 | 0.9506 |
| | SEE | 0.0343 | 0.0338 | 0.0432 | 0.0285 | 0.0467 | 0.0604 | 0.0456 | 0.0506 | 0.0652 | 0.0607 | 0.0692 | 0.0880 |

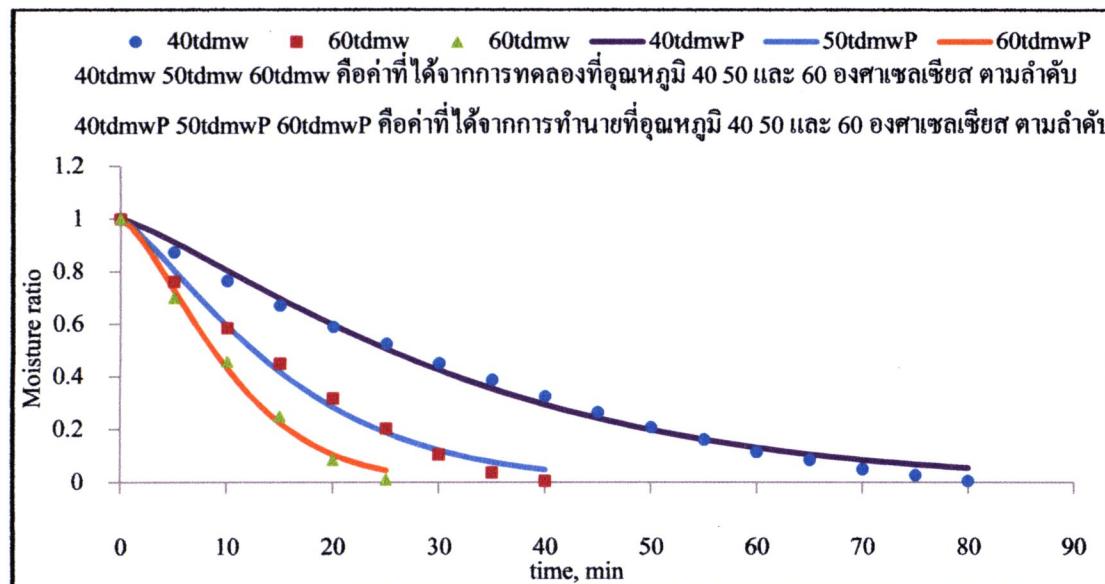
จากตารางที่ 4.7 แสดงค่าคงที่ของแบบจำลองการทำแห้งในบัวกเมื่อพิจารณาค่า SEE และ R^2 พบว่าทั้งในบัวกที่ไม่ผ่านการลวกและในบัวกลวกแบบจำลอง Modified Page มีค่า SEE ต่ำที่สุดและ R^2 สูงที่สุดแสดงให้เห็นว่าแบบจำลอง Modified Page สามารถแสดงข้อมูลการทำแห้งในบัวกที่ไม่ผ่านการลวกและในบัวกลวกที่ได้จากการทดลองได้ดีที่สุดกราฟอัตราส่วนความชื้นของในบัวกที่ไม่ผ่านการลวกที่ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถูกและเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่เวลาการทำแห้งต่างๆเปรียบเทียบกับค่าที่ได้จากการทดลองและค่าที่ได้จากการทำนายด้วยแบบจำลอง Modified Page แสดงดังภาพที่ 4.5 และ 4.6 ตามลำดับและกราฟอัตราส่วนความชื้นของในบัวกลวกที่ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถูกและเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่เวลาการทำแห้งต่างๆเปรียบเทียบค่าที่ได้จากการทดลองและค่าที่ได้จากการทำนายด้วยแบบจำลอง Modified Page แสดงดังภาพที่ 4.7 และ 4.8 ตามลำดับ



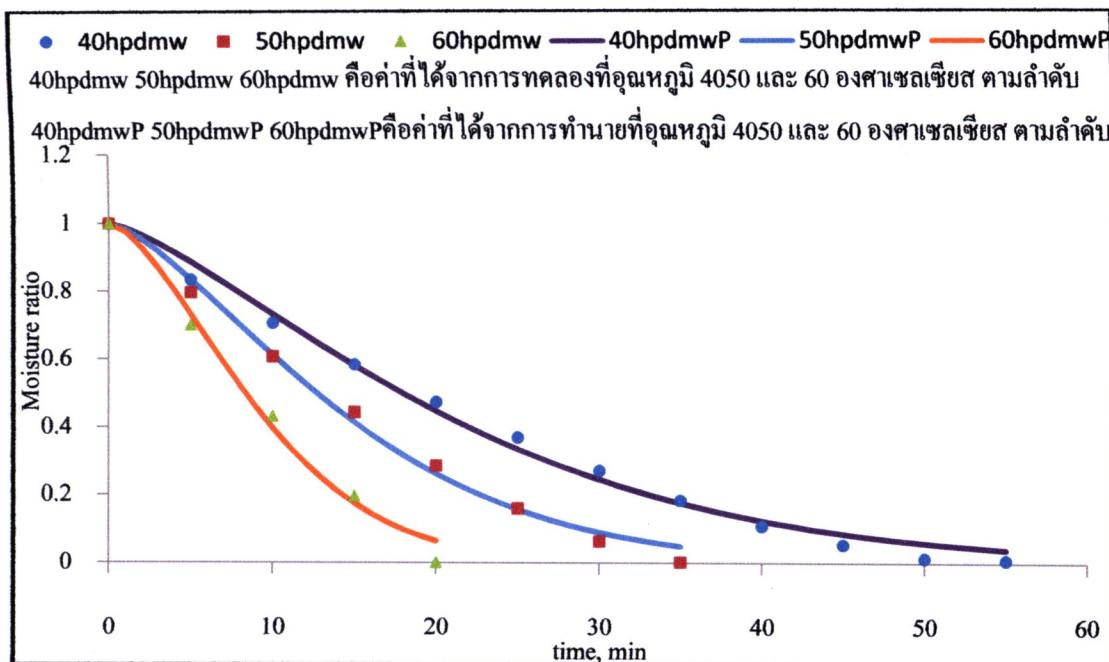
ภาพที่ 4.5 อัตราส่วนความชื้นของในบัวกที่ไม่ผ่านการลวกที่ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถูกและเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียส ตามลำดับ



ภาพที่ 4.6 อัตราส่วนความชื้นของในบัวบกที่ไม่ผ่านการลวกที่ผ่านการทำแท็งด้วยเครื่องทำแท็งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนเทียบกับค่าที่ได้จากการทำนายด้วยแบบจำลอง Modified Page ที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียส

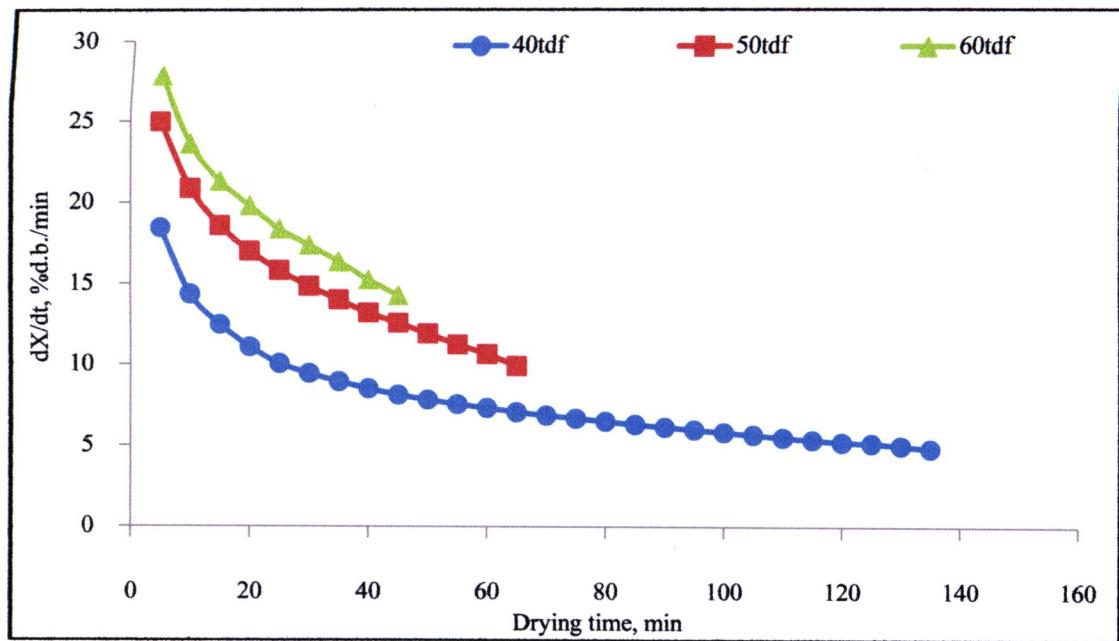


ภาพที่ 4.7 อัตราส่วนความชื้นของในบัวบกที่ผ่านการทำแท็งด้วยเครื่องทำแท็งแบบจำลองตามค่าที่ได้จากการทำนายด้วยแบบจำลอง Modified Page ที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียส

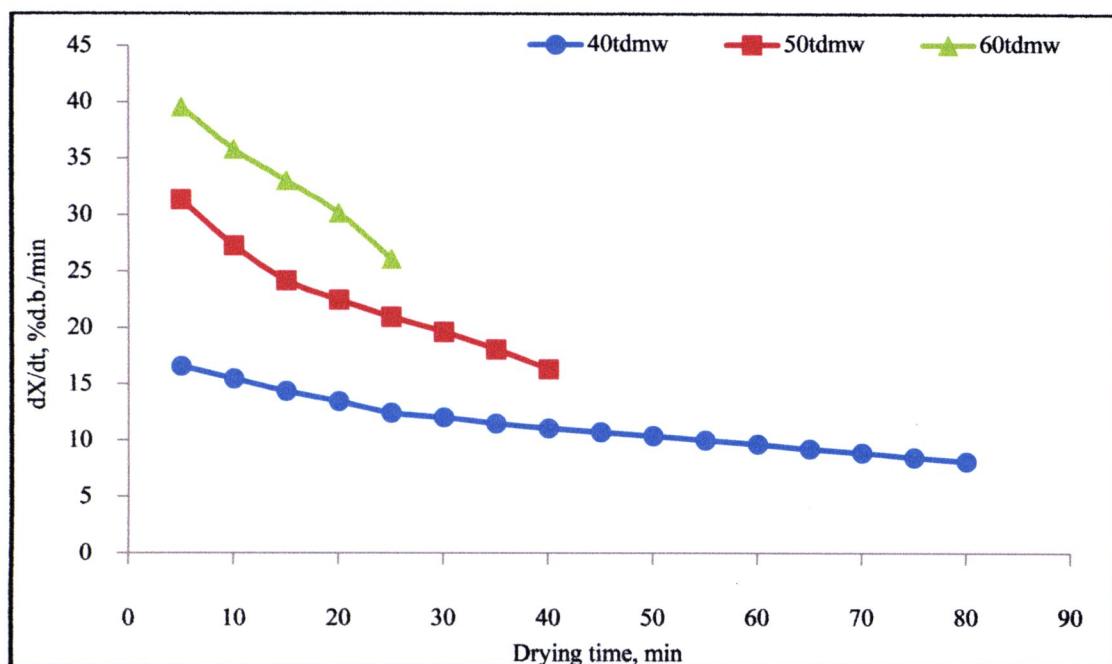


ภาพที่ 4.8 อัตราส่วนความชื้นของในบัวงกลวกที่ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนเทียบกับค่าที่ได้จากการทำนายด้วยแบบจำลอง Modified Page ที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียส

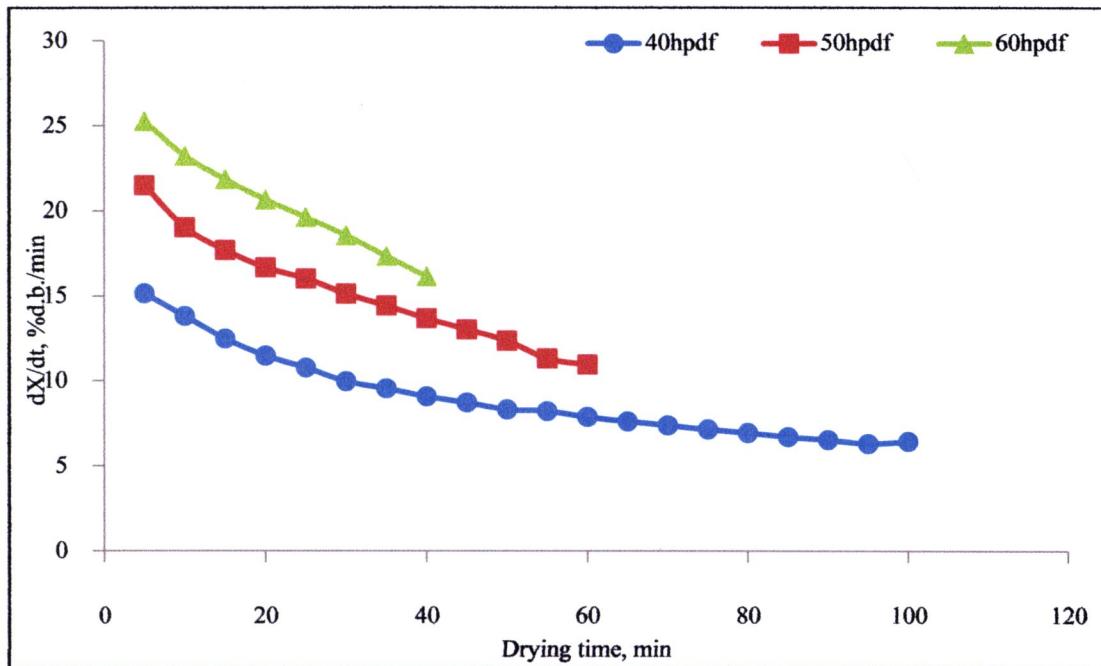
จากภาพที่ 4.9 และภาพที่ 4.10 แสดงกราฟความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการทำแห้งกับระยะเวลาในการทำแห้งของในบัวงกลที่ไม่ผ่านการลวกและในบัวงกลวกด้วยเครื่องทำแห้งแบบตามลำดับและภาพที่ 4.11 และภาพที่ 4.12 แสดงกราฟความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการทำแห้งกับระยะเวลาในการทำแห้งของในบัวงกลที่ไม่ผ่านการลวกและในบัวงกลวกด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนพบว่ากราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการทำแห้งกับระยะเวลาในการทำแห้งของทั้งในบัวงกลที่ไม่ผ่านการลวกและในบัวงกลวกด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อนพนวณว่ากราฟแสดงเป็นช่วงอัตราการทำแห้งลดลง (falling rate period) เนื่องจากการเคลื่อนที่ของน้ำภายในอาหารไปยังผิวน้ำอาหารซึ่งกว่าอัตราการระเหยของน้ำจากผิวน้ำไปยังอากาศ



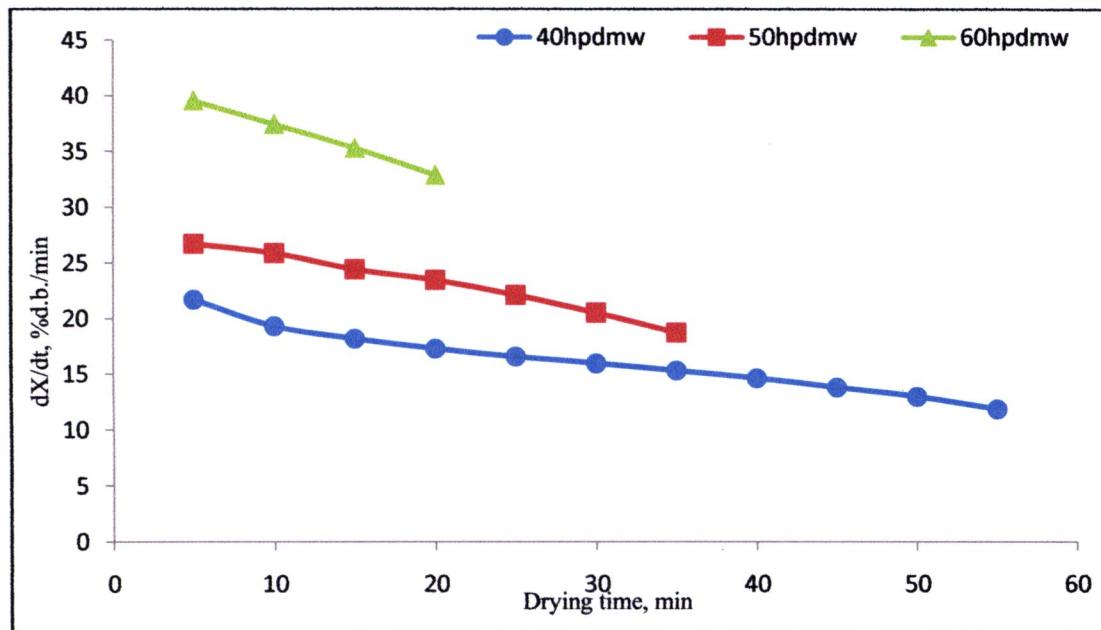
ภาพที่ 4.9 อัตราการทำแห้งในบัวงกที่ไม่ผ่านการลวกทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบดาดที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียส



ภาพที่ 4.10 อัตราการทำแห้งในบัวงกลวกทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบดาดที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียส



ภาพที่ 4.11 อัตราการทำแห้งในบัวงกที่ไม่ผ่านการลวกทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความร้อนโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียส



ภาพที่ 4.12 อัตราการทำแห้งในบัวงกลวกทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความร้อนโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียส

เมื่อพิจารณาตารางที่ 4.7 พบว่า อุณหภูมิที่ใช้ในการทำแห้งมีผลต่อค่าคงที่การทำแห้ง (Drying constant, K) สำหรับการทำแห้งในบัวนกที่ไม่ผ่านการลวกด้วยเครื่องทำแห้งแบบถูกค่าคงที่การทำแห้งได้จากแบบจำลอง Modified Page ที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียสอยู่ในช่วง $0.0198 - 0.0494 \text{ min}^{-1}$ และเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนอยู่ในช่วง $0.0216 - 0.0523 \text{ min}^{-1}$ สำหรับการทำแห้งในบัวนกลวกค่าคงที่การทำแห้งได้จากแบบจำลอง Modified Page ที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียสอยู่ในช่วง $0.0294 - 0.0884 \text{ min}^{-1}$ และเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนอยู่ในช่วง $0.0426 - 0.0949 \text{ min}^{-1}$ พบว่า เมื่ออุณหภูมิสูงขึ้นอัตราการทำแห้งมีค่าสูงขึ้นด้วยเนื่องจากการเพิ่มอุณหภูมิในการทำแห้งจะเป็นการเพิ่มการถ่ายโอนความร้อนระหว่างอากาศในเครื่องทำแห้งกับใบบัวนกจึงทำให้น้ำระเหยออกจากผิวน้ำของใบบัวนกได้ดีขึ้น

เมื่อเปรียบเทียบค่าคงที่การทำแห้ง ($K, \text{ min}^{-1}$) ในเครื่องทำแห้งทั้ง 2 ชนิดพบว่า เครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีค่าคงที่การทำแห้งสูงกว่าเครื่องทำแห้งแบบถูกค่าคงที่การทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีความชื้นสัมพัทธ์อากาศในช่องการทำแห้งต่ำกว่าดังแสดงในตารางที่ 4.6 จึงทำให้ใช้เวลาทำแห้งเร็วกว่า เมื่อนำค่าคงที่การทำแห้งในบัวนกทั้ง 2 เครื่องทำแห้งมาหาความสัมพันธ์กับอุณหภูมิในการทำแห้งโดยที่อุณหภูมินการทำแห้งที่สูงขึ้นทำให้ค่าคงที่การทำแห้งสูงขึ้นตามไปด้วยและค่าคงที่การทำแห้งสัมพันธ์กับอุณหภูมิในการทำแห้งตามแบบจำลอง Arrhenius เมื่อแทนค่าคงที่การทำแห้งจากตารางที่ 4.7 ในสมการ Arrhenius (สมการที่ (2.25)) จะได้ความสัมพันธ์ของค่าคงที่การทำแห้งที่ได้จากแบบจำลอง Modified Page ทั้งการทำแห้งในบัวนกที่ไม่ผ่านการลวกและใบบัวนกลวกดังตารางที่ 4.8

ตารางที่ 4.8 ความสัมพันธ์ของค่าคงที่การทำแห้ง ($K, \text{ min}^{-1}$) กับอุณหภูมิในการทำแห้งตามแบบจำลอง Arrhenius ของใบบัวนกที่ไม่ผ่านการลวกและใบบัวนกลวกด้วยเครื่องทำแห้งแบบถูกค่าคงที่การทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน

| เครื่องทำแห้ง | สภาพ | A | B | R^2 | SEE (min^{-1}) |
|---------------|--------|---|------------|--------|---------------------------|
| TD | ไม่ลวก | 11,768.8059 | 4,113.8400 | 0.9207 | 0.0042 |
| | ลวก | 559,336.9927 | 5,211.8724 | 0.9792 | 0.0043 |
| HPD | ไม่ลวก | 14,677.7952 | 4,172.0095 | 0.9617 | 0.0030 |
| | ลวก | 40,638.5745 | 4,322.4784 | 0.9954 | 0.0018 |
| หมายเหตุ | TD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบถูกค่าคงที่ | | | |
| | HPD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน | | | |

เมื่อนำค่าคงที่จากตารางที่ 4.8 มาแทนค่าในแบบจำลอง Arrhenius (สมการที่ (2.25)) จะได้ดังตารางที่ 4.9

ตารางที่ 4.9 แบบจำลอง Arrhenius ของใบบัวบก

| เครื่องทำแห้ง | สภาพ | สมการ | |
|---------------|--------|---|-------|
| TD | ไม่ลวก | $K_{TDF} = (11,768.8059) \exp\left(-\frac{4,113.8400}{T + 273.15}\right)$ | (4.5) |
| | ลวก | $K_{TDMW} = (559,336.9927) \exp\left(-\frac{5,211.8724}{T + 273.15}\right)$ | (4.6) |
| HPD | ไม่ลวก | $K_{HPDF} = (14,677.7952) \exp\left(-\frac{4,172.0095}{T + 273.15}\right)$ | (4.7) |
| | ลวก | $K_{HPDMW} = (40,638.5745) \exp\left(-\frac{4,322.4784}{T + 273.15}\right)$ | (4.8) |
| หมายเหตุ | TD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบถูก | |
| | HPD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน | |

นอกจากนี้หากความสัมพันธ์ของค่าคงที่ N (Drying exponent) จากแบบจำลอง Modified Page กับอุณหภูมิและปริมาณความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศตามแบบจำลองของ Rapusas and Driscoll (1995) ค่าคงที่ N ที่ได้จากการทดลองดังแสดงในตารางที่ 4.10 เมื่อนำค่าคงที่แทนค่าลงในสมการ 2.26 สามารถเขียนความสัมพันธ์ของค่าคงที่ N (Drying exponent) จากแบบจำลอง Modified Page กับอุณหภูมิและปริมาณความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศในการทำแห้งได้ดังสมการที่ 4.9 – 4.12 ตามลำดับดังตารางที่ 4.11

ตารางที่ 4.10 ความสัมพันธ์ของค่าคงที่ N (Drying exponent) จากแบบจำลอง Modified Page กับอุณหภูมิในการทำแห้งและปริมาณความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศที่ใช้ในการทำแห้ง

| เครื่องทำแห้ง | สภาพ | A | B | C | R ² | SEE |
|---------------|--------|---|---------|-----------|----------------|--------|
| TD | ไม่ลวก | 2.9327 | 0.1597 | 31.2479 | 1.0000 | 0.0000 |
| | ลวก | 908.5401 | 1.4982 | -187.4370 | 1.0000 | 0.0000 |
| HPD | ไม่ลวก | 0.4500 | -0.5503 | -9.3076 | 1.0000 | 0.0000 |
| | ลวก | 0.0561 | -1.1262 | 45.0586 | 1.0000 | 0.0000 |
| หมายเหตุ | TD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบถูก | | | | |
| | HPD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน | | | | |

ตารางที่ 4.11 แบบจำลอง Rapusas and Driscoll ของใบบัวบก

| เครื่องทำแห้ง | สภาวะ | สมการ |
|---------------|--------|---|
| TD | ไม่ลวก | $N_{TDF} = 2.9327 RH^{0.1597} \exp\left(\frac{31.2479}{T}\right)$ (4.9) |
| | ลวก | $N_{TDMW} = 908.5401 RH^{1.4982} \exp\left(\frac{-187.4370}{T}\right)$ (4.10) |
| HPD | ไม่ลวก | $N_{HPDF} = 0.4500 RH^{-0.5503} \exp\left(\frac{-9.3076}{T}\right)$ (4.11) |
| | ลวก | $N_{HPDMW} = 0.0561 RH^{-1.1262} \exp\left(\frac{45.0586}{T}\right)$ (4.12) |
| หมายเหตุ | TD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบถูก |
| | HPD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อน |
| | T | หมายถึง อุณหภูมิในการทำแห้ง (องศาเซลเซียส) |
| | RH | หมายถึง ความชื้นสัมพัทธ์(หน่วย%) |

นอกจากนี้ข้อมูลที่ได้จากการทำแห้ง สามารถนำมาหาค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้น (สมการที่ 2.27) ซึ่งหมายถึงสัมประสิทธิ์แสดงการเคลื่อนที่ของน้ำในของแข็ง โดยการแพร่ (Henderson and Perry 1976) จากการวิเคราะห์ด้วย Nonlinear regression พบว่าเมื่ออุณหภูมิในการทำแห้งสูงขึ้นทำให้ค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นสูงขึ้นด้วยซึ่งค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นของใบบัวบกที่ไม่ผ่านการลวกที่ทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถูกมีค่าเท่ากับ $3.6865E-11$ ถึง $9.2501E-11 m^2/s$ ในบัวบกที่ไม่ผ่านการลวกที่ทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบมีค่าเท่ากับ $3.8951E-11$ ถึง $9.8238E-11 m^2/s$ ในบัวบกลวกที่ทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบมีค่าเท่ากับ $5.5643E-11$ ถึง $1.7332E-10 m^2/s$ ในบัวบกลวกที่ทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบมีค่าเท่ากับ $8.2429E-11$ ถึง $1.8351E-10 m^2/s$ ดังแสดงในตารางที่ 4.12 แสดงถึงกับการทำแห้งในเตาลีน (Potisate and Phoungchandang 2010) ซึ่งพบว่าค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ของใบเตาลีนทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถูกมีอยู่ค่าในช่วง $5.94 \times 10^{-11} - 8.44 \times 10^{-11} m^2/s$ และค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ของใบเตาลีนทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีค่าในช่วง $5.93 \times 10^{-11} - 1.16 \times 10^{-10} m^2/s$

ตารางที่ 4.12 ค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้น (D_{eff} , m^2/s) ของในบัวงกที่ไม่ผ่านการลวกและในบัวงกลวกที่ทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถาดและเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน

| | | อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส) | | | | | |
|-----------------------|-----|---|------------|------------|------------|------------|------------|
| เครื่องทำแห้ง | | ไม่ลวก | | | ลวก | | |
| | | 40 | 50 | 60 | 40 | 50 | 60 |
| D_{eff} (m^2/s) | TD | 3.6865E-11 | 7.4527E-11 | 9.2501E-11 | 5.5643E-11 | 1.1544E-10 | 1.7332E-10 |
| | HPD | 3.8951E-11 | 7.5228E-11 | 9.8238E-11 | 8.2429E-11 | 1.1747E-10 | 1.8351E-10 |
| R^2 | TD | 0.9339 | 0.9212 | 0.9007 | 0.8979 | 0.8996 | 0.8835 |
| | HPD | 0.9181 | 0.8983 | 0.8778 | 0.8823 | 0.8685 | 0.8506 |
| SEE | TD | 0.0728 | 0.0871 | 0.1023 | 0.0996 | 0.1089 | 0.1301 |
| | HPD | 0.0797 | 0.1030 | 0.1184 | 0.1156 | 0.1300 | 0.1534 |
| หมายเหตุ | TD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบถาด | | | | | |
| | HPD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน | | | | | |

ตารางที่ 4.13 เวลาที่ใช้ในการทำแห้ง

| | | อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส) | | | | | |
|------------------------------|-----|---|------|-------|-------|-------|-------|
| เครื่องทำแห้ง | | ไม่ลวก | | | ลวก | | |
| | | 40 | 50 | 60 | 40 | 50 | 60 |
| | TD | 135 | 65 | 45 | 80 | 40 | 25 |
| | HPD | 100 | 60 | 40 | 55 | 35 | 20 |
| ร้อยละของเวลาที่แห้งเร็วขึ้น | | 25.93 | 7.69 | 11.11 | 31.25 | 12.50 | 20.00 |
| หมายเหตุ | TD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบถาด | | | | | |
| | HPD | หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน | | | | | |

จากตารางที่ 4.13 เมื่อพิจารณาเวลาในการทำแห้งพบว่าเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนใช้เวลาในการทำแห้งเร็วกว่าเครื่องทำแห้งแบบถาดสำหรับการทำแห้งในบัวงกที่ไม่ผ่านการลวกที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียสคิดเป็นร้อยละ 25.9 37.69 และ 11.11 ตามลำดับสำหรับการทำแห้งในบัวงกลวกที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียสคิดเป็นร้อยละ 31.25 12.50 และ 20.00 ตามลำดับ

การเปรียบเทียบเวลาที่ใช้ในการทำแห้งในเครื่องทำแห้งเดียวกันตลอดการทำแห้งพบว่าการทำแห้งในบัวงกใช้เวลาในการทำแห้งเร็วกว่าในบัวงกที่ไม่ผ่านการลวกโดยในเครื่องทำแห้งแบบถาดที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียสคิดเป็นร้อยละ 40.74 38.46 และ 44.44 ตามลำดับสำหรับเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้

เครื่องสูบความร้อนการลวกในบัวกใช้เวลาในการทำแห้งเร็วกว่าในบัวกที่ไม่ผ่านการลวกทำแห้งที่อุณหภูมิ 40 50 และ 60 องศาเซลเซียสคิดเป็นร้อยละ 45.00 41.67 และ 50.00 ตามลำดับ

5. การศึกษาสมบัติทางกายภาพและคุณสมบัติทางเคมีของในบัวกหลังการทำแห้ง

5.1 การศึกษาสมบัติทางกายภาพ

5.1.1 อัตราส่วนการทำแห้ง (Drying ratio)

จากการศึกษาอัตราส่วนการทำแห้งของในบัวก นั้นสามารถหาได้จากน้ำหนักตัวอย่างหลังการตัดแต่ง(ก่อนการทำแห้ง) หารด้วยน้ำหนักตัวอย่างหลังการทำแห้ง เมื่อทำการวิเคราะห์ข้อมูลทางสถิติพบว่า อุณหภูมิที่ใช้ในการการทำแห้ง มีผลต่ออัตราส่วนการทำแห้งอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) ดังแสดงในตารางที่ 4.14 ซึ่งการทำแห้งที่อุณหภูมิสูงทำให้อัตราส่วนการทำแห้งสูงกว่าการทำแห้งที่อุณหภูมิต่ำ เนื่องจากการใช้อุณหภูมิในการการทำแห้งสูงทำให้อัตราการทำแห้งสูงขึ้น ดังนั้นจึงจำจัดน้ำอิสระออกไปได้มากขึ้น และเมื่อพิจารณาอิทธิพลร่วมของการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้งและเครื่องทำแห้งมีผลต่ออัตราส่วนการทำแห้งอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) ดังแสดงในตารางที่ 4.15 ซึ่งพบว่าในบัวกที่ไม่ผ่านการลวกทำแห้งโดยใช้เครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีผลทำให้อัตราส่วนการทำแห้งสูงกว่าการทำแห้งโดยใช้เครื่องทำแห้งแบบถูกต้อง เนื่องจากการทำแห้งโดยใช้เครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศต่ำกว่าเครื่องทำแห้งแบบถูกต้องจึงมีผลทำให้ปริมาณน้ำที่มีอยู่ในบัวกเกิดการแพร่และขับออกมานอกเซลล์ได้ดีกว่าทำให้น้ำหนักสุดท้ายของในบัวกทำแห้งเหลือน้อยกว่า นอกจานี้ในบัวกลวากจะมีอัตราส่วนการทำแห้งที่สูงกว่าในบัวกที่ไม่ผ่านการลวก ซึ่งเป็นผลมาจากการลวกที่นอกจากจะสามารถยับยั้งกิจกรรมของเอนไซม์ได้แล้วยังช่วยไล่ออกคระหว่างเซลล์ของพืช ทำให้เยื่อหุ้มผนังเซลล์ของพืชเสียหาย (Turhan and others 1997) เซลล์อ่อนตัวลง ตลอดจนมีการเปลี่ยนแปลงของไซโตพลาสซึมต่อการผ่านเข้าและออกของน้ำ หรือสารละลายในเซลล์ (นิธิยา รัตนานปนท 2545; Aguilera and Stanley 1999; Lewicki 2006) เมื่อนำไปทำแห้งน้ำในเซลล์จึงสามารถระเหยออกไปได้มากกว่า อีกทั้งการลวกยังช่วยกำจัดสารเคลือบผิว (Waxy) และสูญเสียปริมาณของเยื่อที่สามารถละลายน้ำได้ (Soluble solid) (Cinquanta and others 2002) มีการละลายของโครงสร้างที่เป็นพอลิเมอร์ เช่น protopectin (Mate and others 1998) ดังนั้นจึงทำให้น้ำหนักของในบัวกลวากภายหลังการทำแห้งน้อยกว่าในบัวกที่ไม่ผ่านการลวกซึ่งทำให้อัตราส่วนการทำแห้งสูง การลวกทำให้อัตราการทำแห้งสูงและมีการแพร่ของน้ำภายในในบัวกเกิดการเคลื่อนที่และการแพร่ออกไปได้ดีกว่าทำให้มีน้ำหนักตัวอย่างหลังการทำแห้งต่ำกว่าการทำแห้งในบัวกที่ไม่ผ่านการลวก ด้วยเหตุนี้จึงทำให้ค่าอัตราส่วนการทำแห้งในบัวกลวากสูงกว่าในบัวกที่ไม่ผ่านการลวกซึ่งสอดคล้องกับการศึกษาของ Rocha and others (1993) และติงหนาท พวงจันทน์แดง (2546)

ตารางที่ 4.14 ผลของอุณหภูมิในการทำแห้งต่ออัตราส่วนการทำแห้งในบัวบก

| ปัจจัย | อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส) | อัตราส่วนการทำแห้ง |
|---------------------|-------------------------|---------------------|
| | 40 | 6.8148 ± 0.33^a |
| อุณหภูมิในการทำแห้ง | 50 | 6.9815 ± 0.33^b |
| | 60 | 7.054 ± 0.33^b |

a,b,c... ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

ตารางที่ 4.15 ผลของการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้งและเครื่องทำแห้งต่ออัตราส่วนการทำแห้งในบัวบก

| การเตรียมตัวอย่าง | เครื่องทำแห้ง | อัตราส่วนการทำแห้ง |
|-------------------------|---------------|---------------------|
| ในบัวบกที่ไม่ผ่านการลวก | TD | 6.5540 ± 0.11^a |
| | HPD | 6.7586 ± 0.16^b |
| ในบัวบกลวก | TD | 7.2483 ± 0.13^c |
| | HPD | 7.2396 ± 0.12^c |

a,b,c... ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

หมายเหตุ TD หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบดาด
HPD หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อน

5.1.2 ค่าสี

ค่าสีเป็นพารามิเตอร์ที่สำคัญใช้บ่งชี้คุณภาพของผลิตภัณฑ์ การวัดค่าสีเป็นการศึกษาสมบัติทางกายภาพ ในการวิจัยนี้ประเมินโดยใช้ค่า L* เป็นค่าความสว่าง -a* เป็นค่าความเขียว b* เป็นค่าความเหลือง ของใบบัวบกที่ผ่านการทำแห้งที่อุณหภูมิต่างๆ และใบบัวบกที่ผ่านการทำคุณลักษณะ ดังแสดงในตารางที่ 4.16 - 4.19

(1) ค่าสีของใบบัวบกหลังการทำแห้ง

จากการวิเคราะห์ข้อมูลทางสถิติของใบบัวบกหลังการทำแห้ง พบว่าการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้งโดยการลวกมีอิทธิพลทำให้ค่า L* a* b* และค่า ΔE^* แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) ดังแสดงในตารางที่ 4.16 นอกจากนี้พบว่าอุณหภูมิของอากาศที่ใช้ทำแห้งมีอิทธิพลทำให้ค่าสี L* แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) ดังแสดงในตารางที่ 4.17 สอดคล้องกับรายงานการทำแห้งใน Yerba mate (*Ilex Paraguariensis* Saint Hilaire) หลังการทำแห้งพบว่าค่า L* ระหว่างใบที่ไม่ผ่านการลวกและผ่านการลวกมีค่า L* ต่างกันเล็กน้อย เมื่อเทียบกับใบสด (ก่อนการทำแห้ง) โดยค่า -a* หลังทำแห้งลดลงทั้งใบที่ผ่านและไม่ผ่านการลวก ซึ่งชนิดที่ผ่านการลวกจะมีสีเขียวลักษณะ green bright (Miguel and Stella 2001) การที่ค่าสี -a* มีแนวโน้มลดลงเป็นผลมาจากการเปลี่ยนแปลงโครงสร้างของคลอโรฟิลล์เป็นพีโอลไฟทิน (สีเขียวอมน้ำตาล) ซึ่งมีผลต่อการดูดกลืนและการสะท้อนแสงและมีผลต่อค่าสีเขียว (-a*) ลดลงทำให้ค่าความเป็นสีเหลือง (b*) สูงขึ้น (Miglio and

others 2008) นอกจากนี้การลวกใบบัวบกยังมีผลไปยังยั้งกิจกรรมเอนไซม์ที่ทำให้เกิดกระบวนการเปลี่ยนเป็นสีน้ำตาล (browning reaction) และการลวกยังช่วยรักษาการเดื่อมสลายของคลอโรฟิลล์ (Heaton and Marangoni 1996) จึงทำให้ใบบัวบกหลังทำแห้งยังคงมีสีเขียว

ตารางที่ 4.16 ผลของการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้งต่อค่า L^* a^* b^* และ ΔE^* ของใบบัวบกหลังการทำแห้ง

| ระดับปัจจัย | L^* | a^* | b^* | ΔE^* |
|-------------------------|----------------------|----------------------|----------------------|---------------------|
| ใบบัวบกที่ไม่ผ่านการลวก | 40.5214 ± 2.88^b | -3.1858 ± 0.69^a | 18.1817 ± 0.94^b | 9.2764 ± 0.76^b |
| ใบบัวบกลวก | 37.0364 ± 1.79^a | -7.7517 ± 0.79^b | 16.0033 ± 1.55^a | 7.4311 ± 1.76^a |

a,b,c... ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

ตารางที่ 4.17 ผลของอุณหภูมิในการทำแห้งต่อค่า L^* ของใบบัวบกหลังการทำแห้ง

| ปัจจัย | อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส) | L^* |
|---------------------|-------------------------|-------------------------|
| | 40 | 40.4558 ± 2.81^b |
| อุณหภูมิในการทำแห้ง | 50 | 38.9321 ± 2.86^{ab} |
| | 60 | 36.9488 ± 2.31^a |

a,b,c... ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

(2) ค่าสีของใบบัวบกหลังการคุณน้ำกลับคืน

เมื่อนำตัวอย่างใบบัวบกหลังการทำแห้งไปแข็งในน้ำแล้ววัดค่าสีภายหลังการคุณน้ำกลับคืน เมื่อวิเคราะห์ข้อมูลทางสถิติของใบบัวบกหลังการคุณน้ำกลับคืน พบว่ากระบวนการก่อนการทำแห้งมีอิทธิพลทำให้ค่า L^* a^* และ b^* ของใบบัวบกหลังการคุณน้ำกลับคืนแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p \leq 0.05$) ดังตารางที่ 4.18 เมื่อพิจารณาเฉพาะอิทธิพลของการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้งพบว่าใบบัวบกที่ไม่ผ่านการลวกทำแห้งมีค่า L^* a^* และ b^* มากกว่าใบบัวบกลวกทำแห้งอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) เนื่องจากการลวกช่วยยับยั้งกิจกรรมของเอนไซม์ที่ทำให้เกิดการเปลี่ยนเป็นสีน้ำตาลลดลงด้วยการเดื่อมสลายของคลอโรฟิลล์ซึ่งช่วยรักษาสีเขียวของใบบัวบกหลังการทำแห้งไว้ได้ดีกว่าใบบัวบกที่ไม่ผ่านการลวกทำให้หลังการคุณน้ำกลับคืนจึงแสดงสีเขียวได้ดีกว่าใบบัวบกที่ไม่ผ่านการลวก ส่วนค่า ΔE^* พบว่าการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้งโดยการลวก เครื่องทำแห้ง และอุณหภูมิในการทำแห้งมีอิทธิพลต่อค่า ΔE^* ซึ่งแตกต่างกันอย่างไม่มีนัยสำคัญ ($p > 0.005$) ดังตารางที่ 4.19



ตารางที่ 4.18 ผลของการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้งต่อค่า L^* ของใบบัวบกหลังการดูดน้ำกลับคืน

| ระดับปัจจัย | L^* | a^* | b^* |
|-------------------------|----------------------|----------------------|----------------------|
| ใบบัวบกที่ไม่ผ่านการลวก | 36.4484 ± 3.14^b | -2.6181 ± 0.69^b | 16.6042 ± 1.18^b |
| ใบบัวบกลวก | 33.4165 ± 2.09^a | -7.3273 ± 0.94^a | 14.6208 ± 1.55^a |

^{a,b,c...}ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

ตารางที่ 4.19 ผลของการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้งโดยการลวกผ่านการทำแห้งโดยใช้เครื่องทำแห้งแบบถูกต้องและแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อนและอุณหภูมิในการทำแห้งต่อค่า ΔE^* ของใบบัวบกหลังการดูดน้ำกลับคืน

| เครื่องทำแห้ง | อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส) | การเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้ง | |
|-----------------|-------------------------|--------------------------------|----------------------|
| | | ไม่ผ่านการลวก | ลวก |
| Tray Dryer | 40 | 10.2479 ± 0.77^a | 10.2275 ± 1.53^a |
| | 50 | 10.2786 ± 0.70^a | 10.9730 ± 1.63^a |
| | 60 | 12.3222 ± 1.82^a | 10.3937 ± 1.20^a |
| Heat Pump Dryer | 40 | 10.1018 ± 0.02^a | 11.0322 ± 1.46^a |
| | 50 | 10.9151 ± 0.51^a | 10.5166 ± 3.56^a |
| | 60 | 13.1736 ± 1.39^a | 11.3089 ± 0.40^a |

^{a,b,c...}ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

5.1.3 การศึกษาอัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืน(Rehydration ratio)

ผลการวิเคราะห์ข้อมูลทางสถิติของอัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนดังแสดงในตารางที่ 4.20 – 4.22 เมื่อพิจารณาเฉพาะอิทธิพลของการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้งพบว่าใบบัวบกหลังการทำแห้งมีค่าอัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนมากกว่าใบบัวบกที่ไม่ผ่านการลวกอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) ดังแสดงในตารางที่ 4.20 เนื่องจากในการลวกจะช่วยกำจัดอากาศในเซลล์แล้วทำให้เยื่อหุ้มเซลล์ของใบบัวบกดูด้น้ำเข้าไปเซลล์เพื่อแทนที่อากาศเมื่อนำมาไว้ทำแห้งน้ำภายในเซลล์จึงถูกกำจัดออกໄไปได้มากขึ้นทำให้ใบบัวบกสามารถดูดน้ำกลับคืนได้ในปริมาณที่มากกว่า และการลวกยังทำให้เวลาในการทำแห้งสั้นกว่าซึ่งมีผลต่อการทำลายใบบัวบกน้อยกว่าซึ่งมีอัตราส่วนการคืนรูปที่สูงกว่า ต่อมา Mazza and LeMaguer (1980) และ Neumann (1972) ซึ่งพบว่าการเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้ง (pretreatment) มีผลอย่างยิ่งต่อการดูดน้ำกลับคืนของผลิตภัณฑ์ทำแห้ง เช่นเดียวกับรายงานของ Mazza (1983) พบว่าแครอฟท์ผ่านกระบวนการลวกมีอัตราการดูดน้ำกลับคืนได้สูงกว่าชนิดไม่ผ่านการลวก และเมื่อพิจารณาเฉพาะอิทธิพลของเครื่องทำแห้งต่ออัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนของใบบัวบกแห้งพบว่าการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีอัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนสูงกว่าการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถูกต้องและแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีอัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืน ($p \leq 0.05$) ดังแสดงในตารางที่ 4.21

การใช้เครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศร้อนต่ำกว่าจึงใช้ระยะเวลาในการทำแห้งที่สั้นกว่าการทำแห้งแบบถูกต้อง เนื่องจากระยะเวลาที่ให้ความร้อนมีผลทำให้โครงสร้างเซลล์เกิดการแตกหักและถูกทำลาย เกิดความไม่สมบูรณ์ของโครงสร้างอิกทั้งท่อคากลารีที่อยู่ในเซลล์เกิดการหดตัวมากขึ้นทำให้สมบูดิทิก Hydrophilic ซุญเสียไปจึงทำให้ท่อคากลารีขาดความสามารถในการดูดน้ำกลับคืนได้อย่างเต็มที่ ทำให้อัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนลดลงไปด้วย (Krokida and Marinos-Kouris 2003) และเมื่อพิจารณาเฉพาะอิทธิพลอุณหภูมิในการทำแห้งต่ออัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนพบว่าการทำแห้งที่อุณหภูมิต่ำจะทำให้อัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนสูงกว่าการทำแห้งที่อุณหภูมิสูงมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) ดังแสดงในตารางที่ 4.22

ตารางที่ 4.20 ผลของการเรียบตัวอย่างก่อนการทำแห้งต่ออัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนของใบบัวบกแห้ง

| ระดับปัจจัย | อัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืน |
|-------------------------|---------------------------|
| ใบบัวบกที่ไม่ผ่านการลอก | 3.4944 ± 0.77^a |
| ใบบัวบกลอก | 5.1639 ± 0.70^b |

a,b,c... ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

ตารางที่ 4.21 ผลของเครื่องทำแห้งต่ออัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนของใบบัวบกแห้ง

| เครื่องทำแห้ง | อัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืน |
|---------------|---------------------------|
| TD | 3.9503 ± 1.17^a |
| HPD | 4.7079 ± 0.96^b |

a,b,c... ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

หมายเหตุ TD หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบถูกต้อง
HPD หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน

ตารางที่ 4.22 ผลของอุณหภูมิในการทำแห้งต่ออัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืนของใบบัวบกแห้ง

| ปัจจัย | อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส) | อัตราส่วนการดูดน้ำกลับคืน |
|---------------------|-------------------------|---------------------------|
| | 40 | 4.7858 ± 1.33^b |
| อุณหภูมิในการทำแห้ง | 50 | 4.3322 ± 1.12^{ab} |
| | 60 | 3.8694 ± 0.77^a |

a,b,c... ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

5.2 การศึกษาคุณสมบัติทางเคมี

5.2.1 ปริมาณฟินอลิกทั้งหมด

จากการศึกษาปริมาณฟินอลิกทั้งหมดคงแสดงในตารางที่ 4.23 พบว่าในบัวบที่ผ่านการทำแห้งที่อุณหภูมิต่ำจะมีปริมาณฟินอลิกทั้งหมดมากกว่าในบัวบที่ผ่านการทำแห้งที่อุณหภูมิสูง เพราะว่าความร้อนสามารถทำลายปริมาณฟินอลิกทั้งหมดได้ในปริมาณมากและในบัวบทวอกก่อนการทำแห้งมีปริมาณฟินอลิกทั้งหมดมากกว่าการทำแห้งในบัวบที่ไม่ผ่านการทำลวกก่อนการทำแห้งมีปริมาณฟินอลิกทั้งหมดลดลงทำให้น้ำเคลื่อนที่ออกจากเซลล์ได้ง่ายทำให้เวลาในการทำแห้งสั้นกว่าในบัวบที่ไม่ผ่านการทำลวกซึ่งมีปริมาณฟินอลิกทั้งหมดมากกว่าสำหรับการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีปริมาณฟินอลิกทั้งหมดมากกว่าเครื่องทำแห้งแบบถุงอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) เนื่องจากการลวกจะทำให้ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่อุณหภูมิ 40 และ 50 องศาเซลเซียสมีปริมาณฟินอลิกทั้งหมดสูงที่สุดอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) คือ 4.63 ± 0.04 และ 4.50 ± 0.08 มิลลิกรัมต่อกรัมน้ำหนักแห้งตามลำดับ เพราะว่าใช้อุณหภูมิต่ำและใช้เวลาในการทำแห้งสั้นกว่า

Phoungchandang and others (2008a) พบว่าอุณหภูมิในการทำแห้งมีผลต่อปริมาณสารรูตินซึ่งเป็นสารสำคัญของชาเขียวในหม่อนที่ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถุงและเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อนโดยที่ชาเขียวในหม่อนที่ผ่านการทำแห้งทุกๆ อุณหภูมิของเครื่องทำแห้งทั้ง 2 ชนิดมีปริมาณสารรูตินอย่างมากกว่าในหม่อนสดและมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) ชาเขียวในหม่อนที่ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีปริมาณสารรูตินมากกว่าเครื่องทำแห้งแบบถุงและพบว่าชาเขียวในหม่อนที่ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียสมีปริมาณสารรูตินสูงที่สุดอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) คือ 352.29 ± 0.55 มิลลิกรัมต่อกรัมน้ำหนักแห้ง

Phoungchandang and others (2008b) ศึกษาปริมาณน้ำมันและสารสำคัญซึ่งได้แก่สารซิโตรเนลลอลองในมะกรูดพบว่าปริมาณสารซิโตรเนลลอลที่พบในในมะกรูดที่ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถุงที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียสจะทำให้ปริมาณสารซิโตรเนลลอลคงเหลือน้อยเมื่อเทียบกับการทำแห้งที่อุณหภูมิ 40 และ 50 องศาเซลเซียสส่วนการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อนพบว่าปริมาณสารซิโตรเนลลอลจะสูงกว่าการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถุงร้อนในทุกอุณหภูมิเนื่องจากการทำแห้งในมะกรูดที่อุณหภูมิสูงเป็นผลทำให้ความร้อนสามารถทำลายสารสำคัญซึ่งเป็นสารประกอบที่ไวต่อความร้อนนอกจากนี้พืชกลุ่มนี้มีความสามารถในการผลิตน้ำมันระเหยง่ายจะมีต่อน้ำมันที่อยู่บริเวณผิวน้ำของใบทำให้ในระหว่างการทำแห้งสารสำคัญจะระเหยออกไปได้ง่าย (Asekun and others 2007) Phoungchandang and others (2009) พบว่าการทำแห้งจิงโถด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบที่ 40 องศาเซลเซียสทำให้มีอัตราส่วนการคุณน้ำกลับคืนและปริมาณ 6-gingerol สูงกว่าเครื่องทำแห้งแบบถุงอีกด้วยการทำแห้งแบบถุงจะใช้เวลาการทำแห้งที่นานกว่าการทำแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อนทำให้สารสำคัญถูกทำลายมากกว่า

ตารางที่ 4.23 ปริมาณฟินอลิกทั้งหมดของในบัวบกที่ผ่านการทำแห้ง (มิลลิกรัมต่อกรัมน้ำหนักแห้ง)

| เครื่องทำแห้ง | อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส) | การเตรียมตัวอย่างก่อนการทำแห้ง | |
|---------------|-------------------------|--------------------------------|----------------------|
| | | ไม่ผ่านการลวก | ลวก |
| TD | 40 | 2.76 ± 0.07^{bc} | 3.29 ± 0.05^e |
| | 50 | 2.60 ± 0.03^b | 3.14 ± 0.10^{de} |
| | 60 | 2.16 ± 0.10^a | 3.09 ± 0.01^{de} |
| HPD | 40 | 3.06 ± 0.80^{de} | 4.63 ± 0.04^g |
| | 50 | 2.97 ± 0.03^{cd} | 4.50 ± 0.08^g |
| | 60 | 2.91 ± 0.00^{cd} | 3.63 ± 0.31^f |

a,b,c...ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

หมายเหตุ TD หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบถูก
HPD หมายถึงเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อน

5.2.2 สมบัติการต้านออกซิเดชัน

จากการศึกษาสมบัติการต้านออกซิเดชันในบัวบกแห้ง โดยวิธี DPPH radical scavenging พบว่าอุณหภูมิในการทำแห้งมีผลต่อสมบัติการต้านออกซิเดชันเมื่ออุณหภูมิสูงขึ้นทำให้สมบัติการต้านออกซิเดชันลดลงกระบวนการก่อนการทำแห้งในบัวบกมีผลต่อสมบัติการต้านออกซิเดชันโดยในบัวบกที่ผ่านการทำลวกมีสมบัติการต้านออกซิเดชันมากกว่าการทำแห้งในบัวบกที่ไม่ผ่านการทำลวกอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) ดังแสดงในตารางที่ 4.24 เนื่องจากการลวกทำให้ผนังเซลล์อ่อนนุ่มลงทำให้น้ำเคลื่อนที่ออกจากเซลล์ได้ง่ายทำให้เวลาในการทำแห้งสั้นกว่าในบัวบกที่ไม่ผ่านการทำลวกซึ่งมีสมบัติการต้านออกซิเดชันมากกว่าในกระบวนการก่อนการทำแห้งเดียวกันในบัวบกที่ทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนมีคุณสมบัติการเป็นสารต้านออกซิเดชันมากกว่าในบัวบกที่ทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบถูกในบัวบกลวกที่ผ่านการทำแห้งด้วยเครื่องทำแห้งแบบลดความชื้นโดยใช้เครื่องสูบความร้อนที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียสมีคุณสมบัติการเป็นสารต้านออกซิเดชันมากที่สุดคือมีร้อยละการยับยั้ง 87.52 ± 0.55

สิงหนาทพวงจันทน์แดงและคณะ (2546) ได้ศึกษาปริมาณน้ำมันระเหยจ่ายในใบกระเพราจากการทำแห้งโดยจะทำการวิเคราะห์เปรียบเทียบปริมาณสาร Eugenol และ Methyl eugenol ซึ่งมีเป็นสารต้านออกซิเดชันในใบกระเพราและหาปริมาณสารที่วิเคราะห์ได้โดยพบว่าอุณหภูมิในการทำแห้งใบกระเพรา มีผลต่อปริมาณของ Eugenol ที่วิเคราะห์ได้อย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$) โดยพบว่าอุณหภูมิสูงขึ้นจะทำให้ปริมาณของ Eugenol ที่วิเคราะห์ได้มีปริมาณน้อยลงซึ่งเนื่องมาจากการอุณหภูมิที่สูงขึ้นจะไปเพิ่มความสามารถในการระเหยของน้ำมันระเหยจ่าย

Chan and others (2009) ได้ศึกษาผลของวิธีการทำแห้งต่อใบจิงพบว่าการทำแห้งแบบไม่โครงไฟทำให้สูญเสียปริมาณฟินอลิกทั้งหมดและสมบัติการต้านออกซิเดชันร้อยละ 50 และ 58 ตามลำดับการทำแห้งแบบลมร้อนสูญเสียปริมาณฟินอลิกทั้งหมดและสมบัติการต้านออกซิเดชันร้อยละ 43 และ 49 ตามลำดับ

และการทำเหง้า โดยใช้พลังงานแสงอาทิตย์สูญเสียปริมาณฟีโนลิกทั้งหมดและสมบัติการด้านออกซิเดชันร้อยละ 47 และ 57 ตามลำดับ

ตารางที่ 4.24 สมบัติการออกซิเดชันของใบบัวบกที่ผ่านการทำเหง้า

| เครื่องทำเหง้า | อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส) | การเตรียมตัวอย่างก่อนการทำเหง้า (% inhibition) | |
|----------------|-------------------------|--|--------------------------|
| | | ไม่ผ่านการลวก | ลวก |
| TD | 40 | 32.17±0.26 ^c | 81.56±0.56 ^g |
| | 50 | 23.30±0.69 ^b | 60.14±0.63 ^e |
| | 60 | 13.78±3.85 ^a | 78.43±0.63 ^f |
| HPD | 40 | 40.21±0.27 ^d | 87.52±0.55 ^h |
| | 50 | 21.06±1.03 ^b | 79.40±0.27 ^{fg} |
| | 60 | 30.33±0.27 ^c | 59.86±1.26 ^e |

a,b,c... ตัวอักษรที่แตกต่างกัน หมายถึงค่าที่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ($p \leq 0.05$)

หมายเหตุ TD หมายถึงเครื่องทำเหง้าแบบถาด
HPD หมายถึงเครื่องทำเหง้าแบบลดความชื้น โดยใช้เครื่องสูบความร้อน