

## บทที่ 4

### ผลการทดลองและวิจารณ์

#### 4.1 การออกแบบและปรับปรุงระบบกระจายอากาศร้อน

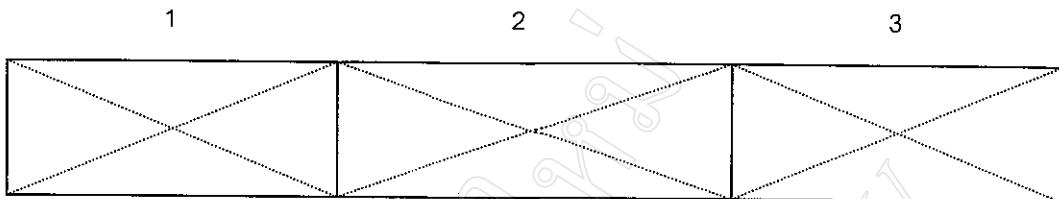
##### 4.1.1 ลักษณะและส่วนประกอบของเครื่องฯ

จากการคำนวณและออกแบบระบบกระจายอากาศร้อนของเครื่องฯ ได้ขนาดของห้องอบเท่ากับ  $0.46 \times 0.75 \times 0.99$  เมตร ประกอบด้วยระบบท่อกระจายอากาศร้อนทางผนังด้านข้างทั้งสองจำนวน 9 ชุด ภายในท่อตั้งกล่าวมีการติดตั้งแผ่นแบ่งลมเพื่อให้มีการกระจายลมทั่วห้องอบ พื้นที่บ ragazzi ผลผลิตของเตาลดลงเท่ากับ 0.375 ตารางเมตร รวม 9 ถูกเป็น 3.375 ตารางเมตร

เครื่องอบแห้งที่สร้างขึ้นสามารถบรรจุลำไยชนิดแกะเปลือกในการทดลองได้ประมาณ 25 – 30 กิโลกรัม พัดลมที่ใช้เป็นแบบหอยโ里的ชนิดใบพัดโค้งหน้า มีขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางใน 20 เซนติเมตร สามารถขับอากาศได้ในอัตรา 20 ลูกบาศก์เมตรต่อนาที พัดลมนี้จะขับลมผ่านเข้าไปในห้องความร้อนซึ่งติดตั้งลวดความร้อนแบบคีบขนาด 600 วัตต์ จำนวน 6 ตัว จานวนนี้ ลมร้อนจะผ่านท่อเข้ามายังห้องอบเพื่อแบ่งลมร้อนไปยังท่อกระจายลมทั้ง 9 ห่อที่ด้านข้างซ้ายหรือขวา และเข้าสู่ห้องอบซึ่งเชื่อมโยงกับการสับพิเศษทางลม จากนั้นอากาศซึ่งจะหลอกอุ่นท่อกระจายลมอีกด้านหนึ่ง ทั้งนี้การแบ่งลมดังกล่าวไม่สามารถทำให้อัตราการไหลของลมเท่ากันทั้ง 9 ห่อได้ จึงติดตั้งแผ่นปรับพื้นที่หน้าตัดของช่องทางออกของท่อกระจายลม ทำให้สามารถปรับอัตราการไหลได้ใกล้เคียงกันในแต่ละชั้นถูก

##### 4.1.2 การทดสอบเบื้องต้น

ก่อนการทดลองอบลำไยจริง ได้ศึกษาการกระจายของอากาศภายในห้องอบ โดยวัดความเร็วลมที่ช่องลมเข้าของท่อกระจายอากาศ ตำแหน่งที่วัดของแต่ละชั้นถูกแบ่งออกเป็น 3 ส่วน ตามความลึกของห้องอบ คือ ส่วนที่ใกล้กับผนังด้านหลัง ส่วนกลาง และส่วนที่อยู่ใกล้กับประตูห้องอบ (รูปที่ 4.1) ในการออกแบบได้กำหนดใช้ความเร็วลม 2 ระดับ ด้วยการครอบล้อสายพานเพื่อปรับความเร็วของพัดลม ซึ่งจะได้ความเร็วของพัดลมเท่ากับ 930 และ 1,260 รอบต่อนาที โดยมีความเร็วเฉลี่ย 0.75 และ 1.15 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ (ตารางที่ 4.1)



รูปที่ 4.1 แสดงการวัดความเร็วลมที่ท่อกระจายลมภายในห้องอบ (1=ส่วนที่ใกล้กับผนังด้านหลัง , 2=ส่วนกลาง , 3=ส่วนที่ใกล้กับประตูห้องอบ)

ตารางที่ 4.1 ความเร็วลมที่กระจายในห้องอบ เมื่อใช้ความเร็วรอบพัดลม 930 รอบต่อนาที

ชั้น	ทิศทางลมจากขวาไปซ้าย เมตร/วินาที				ทิศทางลมจากซ้ายไปขวา เมตร/วินาที			
	ใน	กลาง	นอก	เฉลี่ย	ใน	กลาง	นอก	เฉลี่ย
1	0.8	0.7	0.8	0.76	0.9	0.7	0.8	0.8
2	0.9	0.6	0.6	0.7	0.7	0.6	0.8	0.7
3	1.1	0.7	0.8	0.86	0.9	0.8	0.8	0.83
4	0.6	0.6	0.5	0.56	0.7	0.8	0.9	0.8
5	0.6	0.6	0.7	0.63	1.0	0.9	0.7	0.86
6	0.8	0.9	0.9	0.86	0.8	0.9	0.9	0.86
7	0.7	0.6	0.9	0.73	0.7	0.6	0.8	0.7
8	0.6	0.5	0.7	0.6	0.6	0.6	0.6	0.6
9	1.1	0.7	1.1	0.96	0.9	0.9	0.7	0.83
เฉลี่ย	0.8	0.65	0.77	0.74	0.8	0.75	0.77	0.76
	0.75							

ตารางที่ 4.1 แสดงความเร็วลมที่กระจายภายในห้องอบเมื่อใช้ความเร็วรอบพัดลม 930 รอบต่อนาที วัดความเร็วลมที่แต่ละชั้นถ้าด ที่จุดใกล้กับผนังด้านหลัง ส่วนกลาง และส่วนที่ใกล้กับประตู มีความเร็วลมเฉลี่ยในทิศทางลมจากขวาไปซ้ายเท่ากับ 0.8 , 0.65 และ 0.77 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ และมีความเร็วลมเฉลี่ยในทิศทางลมจากซ้ายไปขวาเท่ากับ 0.8 , 0.75 และ 0.76 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ และความเร็วลมเฉลี่ยทั้ง 2 ทิศทางเท่ากับ 0.75 เมตรต่อวินาที

การทดลองได้แบ่งชั้นถ้าดออกเป็น 3 ระดับ ได้แก่ ชั้นล่างเป็นชั้นถ้าที่ 1 , 2 , 3 ชั้นกลางเป็นชั้นถ้าที่ 4 , 5 , 6 และชั้นบนเป็นชั้นถ้าที่ 7 , 8 , 9 เมื่อสลับทิศทางลมจากขวาไปซ้ายจะมีความเร็วลมเฉลี่ยเท่ากับ 0.76 , 0.7 , 0.86 , 0.56 , 0.63 , 0.86 , 0.73 , 0.6 และ 0.96 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ และเมื่อสลับทิศทางลมจากซ้ายไปขวาจะมีความเร็วลมเฉลี่ยเท่ากับ 0.8 0.7 , 0.83 , 0.8 , 0.86 , 0.86 , 0.7 , 0.6 และ 0.83 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ

ค่าความเร็วลมเฉลี่ยเมื่อวัดที่จุดใกล้กับผนังด้านหลัง สวนกลาง และสวนที่ใกล้กับประตู สังเกตพบว่าความเร็วลมเฉลี่ยที่สวนกลางจะมีค่ามากกว่าอีก 2 สวนเล็กน้อย อาจเป็น เพราะแผ่นเปล่งลมที่ติดตั้งภายในห้องจะขยายลมทั้ง 2 แผ่น ทำให้เกิดความตันสูญเสีย (Pressure drop) และการขยายพื้นที่หน้าตัดท่อลม จึงทำให้ความเร็วลมที่ด้านข้างทั้งสองต่ำกว่า

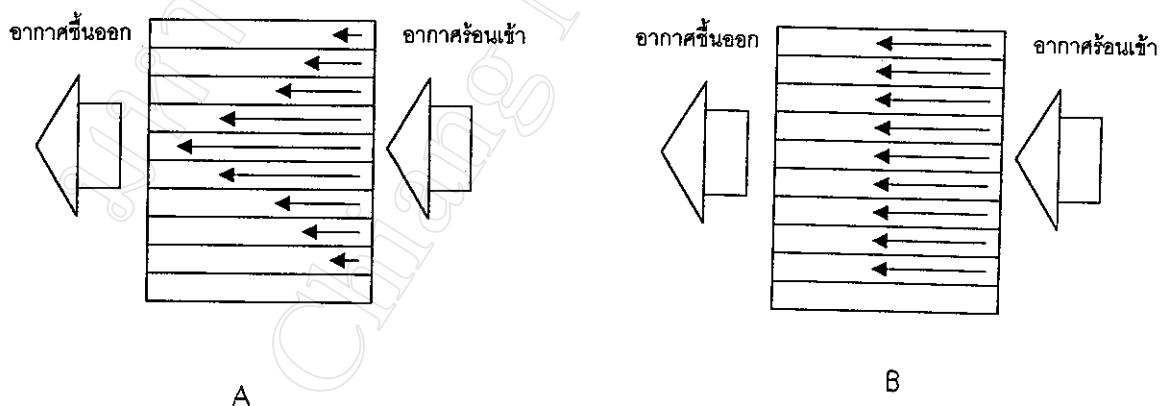
ตารางที่ 4.2 ความเร็วลมที่กระจายในห้องอบ เมื่อใช้ความเร็วอบของพัดลม 1,260 รอบต่อนาที

ชั้น	ทิศทางลมจากขวาไปซ้าย เมตร/วินาที				ทิศทางลมจากซ้ายไปขวา เมตร/วินาที			
	ใน	กลาง	นอก	เฉลี่ย	ใน	กลาง	นอก	เฉลี่ย
1	1.5	1.1	1.3	1.3	1.4	1.2	1.5	1.37
2	1.3	0.9	1.1	1.1	1.1	0.9	0.9	0.97
3	1.0	0.7	1.1	0.93	1.2	1.1	0.9	1.07
4	1.1	1.2	1.3	1.2	1.3	1.2	1.3	1.27
5	1.2	1.3	1	1.16	1.3	1.1	1.3	1.23
6	1.1	1.2	1.2	1.16	1.2	1.1	1.1	1.13
7	1.3	0.9	1.1	1.1	1.2	1.4	1.1	1.23
8	1.0	0.8	1.1	0.96	1.1	1.1	1.0	1.07
9	1.3	1.4	1.2	1.3	1.2	1.3	1.2	1.23
เฉลี่ย	1.2	1.05	1.15	1.13	1.22	1.15	1.14	1.17
				1.15				

ตารางที่ 4.2 แสดงความเร็วลมที่กระจายภายในห้องอบเมื่อใช้ความเร็วอบของพัดลม 1,260 รอบต่อนาที ที่จุดใกล้กับผนังด้านหลัง สวนกลาง และสวนที่ใกล้กับประตูมีความเร็วลมเฉลี่ยในทิศทางลมจากขวาไปซ้ายเท่ากับ 1.2 , 1.05 และ 1.15 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ และมีความเร็วลมเฉลี่ยในทิศทางลมจากซ้ายไปขวาเท่ากับ 1.22 , 1.15 และ 1.14 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ และความเร็วลมเฉลี่ยทั้ง 2 ทิศทางเท่ากับ 1.15 เมตรต่อวินาที

ความเร็วลมทั้ง 9 ชั้น เมื่อสลับทิศทางลมจากขวาไปซ้ายจะมีความเร็วลมเฉลี่ยเท่ากับ 1.3 , 1.1 , 1.1 , 1.3 , 1.0 , 1.2 , 1.1 , 1.1 และ 1.2 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ และเมื่อสลับทิศทางลมจากซ้ายไปขวาจะมีความเร็วลมเฉลี่ยเท่ากับ 1.37 , 0.97 , 1.07 , 1.27 , 1.23 , 1.13 , 1.23 , 1.07 และ 1.23 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ

จากการทดสอบการกระจายอากาศภายในห้องอบ ที่ความเร็วรอบข้างพัดลม 930 รอบต่อนาที และ 1260 รอบต่อนาที จะได้ความเร็วลมเฉลี่ยภายในห้องอบเท่ากับ 0.75 เมตรต่อวินาที และ 1.15 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ ที่เป็นเช่นนี้เกิดจากพัดลมสามารถขับอากาศได้ในอัตรา 20 ลูกบาศก์เมตรต่อนาที ผ่านท่อน้ำอากาศขนาด  $0.15 \times 0.15$  เมตร ซึ่งอัตราการไหลดังกล่าวจะทำให้มีความเร็วที่สูงด้วย แต่เมื่อเข้าสู่ห้องกระจายอากาศทั้ง 9 ท่อ และประกอบกับภายในห้องกระจายอากาศมีการติดตั้งแผ่นแบ่งลมไว้ จึงทำให้เกิดการต้านทานอากาศ และความเร็วของอากาศภายในห้องอบจึงลดลง นอกจากนั้นการติดตั้งแผ่นแบ่งลมภายในห้องกระจายอากาศสามารถช่วยให้ความเร็วอากาศมีการไหลออกที่ปากท่อในตู้อบมีความสม่ำเสมอ และมีค่าค่อนข้างใกล้เคียงกัน



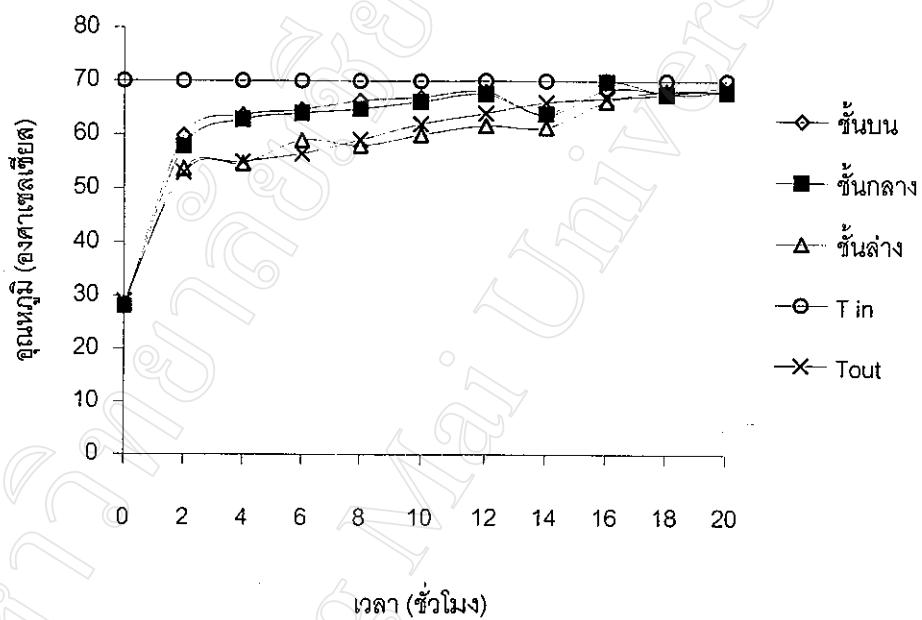
รูปที่ 4.2 ลักษณะการไหลของอากาศเมื่อเข้าสู่ห้องกระจายอากาศ (A ; เมื่อไม่ติดตั้งแผ่นปรับพื้นที่หน้าตัด , B ; เมื่อติดตั้งแผ่นปรับพื้นที่หน้าตัด)

รูป 4.2 เป็นการเปรียบเทียบการติดตั้งแผ่นปรับพื้นที่หน้าตัดเพื่อใช้ลดและเพิ่มพื้นที่หน้าตัดของห้องกระจายอากาศ จะเห็นได้ว่าเมื่อมีการติดตั้งอุปกรณ์ดังกล่าวจะช่วยในการแบ่งปริมาณอากาศในแต่ละชั้นถ้าได้สม่ำเสมอได้ดีกว่า ทั้งนี้หากไม่มีการติดตั้งแผ่นปรับจะทำให้มีการไหลของอากาศที่ชั้นกลาง (ชั้น 4 ถึง ชั้น 6) มากกว่าที่ชั้นบนและชั้นล่าง

## 4.2 ผลการทดลองของเนื้อสำยา

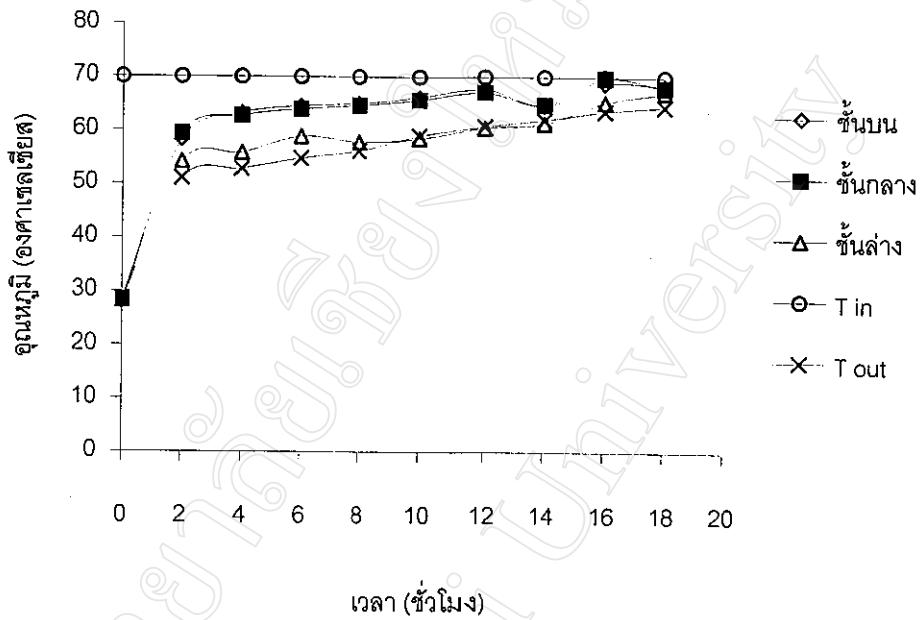
### 4.2.1 การเปลี่ยนแปลงของอุณหภูมิขณะทำการอบ

ในการทดลองได้กำหนดอุณหภูมิของอากาศร้อนก่อนเข้าสู่ห้องอบไว้ที่ 70 องศาเซลเซียส อุณหภูมิข้าวอกตราชวัดที่ห้องอบด้วยเครื่องวัดอุณหภูมิภายในห้องอบตราชวัดที่ซ่องสังเกตการณ์ด้านหน้า โดยวางเทอร์โมมิเตอร์เหนือขอบถาดบรรจุผลิต



รูปที่ 4.3 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของแต่ละชั้นถาดของวิธีการ NA1

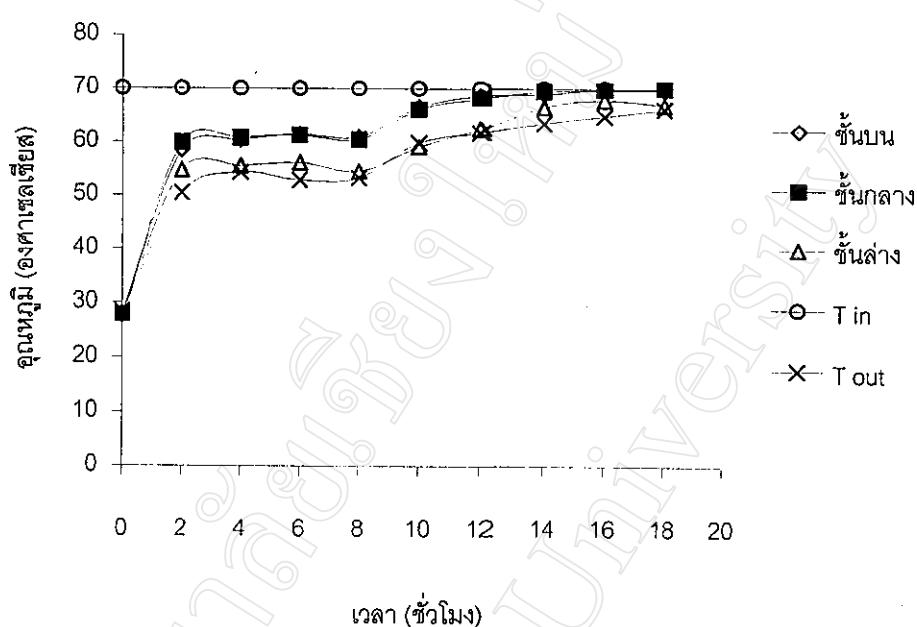
รูปที่ 4.3 แสดงอุณหภูมิเฉลี่ยภายในห้องอบของวิธีการ NA1 คือไม่มีการสลับพิศทางลมเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที โดยที่ชั้นบนคือชั้นถาดที่ 7, 8 และ 9 ชั้นกลางคือชั้นถาดที่ 4, 5 และ 6 และชั้นล่างคือชั้นถาดที่ 1, 2, 3 อุณหภูมิเริ่มต้นเฉลี่ยของทั้ง 3 ชั้นค่อนข้างใกล้เคียงกันคือ 28.0, 28.0 และ 28.5 องศาเซลเซียส เมื่อเข้าสู่ชั่วโมงที่สองอุณหภูมิเพิ่มขึ้นเป็น 59.83, 57.83 และ 53.67 องศาเซลเซียส ตามลำดับ จะเห็นได้ว่าอุณหภูมิที่ชั้นล่างมีค่าต่ำกว่าชั้นบน และชั้นกลาง จากนั้นอุณหภูมิเพิ่มขึ้นเป็นลำดับโดยสังเกตพบว่าชั้นบน และชั้นกลางยังมีระดับอุณหภูมิที่สูงกว่าชั้นล่าง เมื่อสิ้นสุดการทดลองซึ่งใช้เวลา 20 ชั่วโมง ทั้ง 3 ชั้น มีอุณหภูมิเฉลี่ยคือ 68.0 องศาเซลเซียส นอกจากนั้นอุณหภูมิข้าวอกเริ่มต้นมีค่าใกล้เคียงกับอุณหภูมิภายในห้องอบและเพิ่มขึ้นเรื่อยๆ



รูปที่ 4.4 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของแต่ละชั้นตามเวลาของวิธีการ A3V1

รูปที่ 4.4 แสดงอุณหภูมิเฉลี่ยภายในห้องอบของวิธีการ A3V1 คือการสลับพิเศษ ลงทุก 3 ชั่วโมง เมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิเริ่มต้นของแต่ละชั้นค่อนข้างใกล้เคียงกัน เมื่อเข้าสู่ชั่วโมงที่ 2 อุณหภูมิของแต่ละชั้นมีค่าเฉลี่ย 58.0 , 59.33 และ 54.17 องศาเซลเซียส ตามลำดับ จากนั้นอุณหภูมิแต่ละชั้นก็เพิ่มขึ้น แต่พบว่าชั้nl่างยังมีระดับอุณหภูมิที่ต่ำอยู่ ทั้งนี้เนื่องจากธรรมชาติของความร้อนจะเคลื่อนตัวขึ้นไปด้านบน ทำให้เกิดการสะสมของอุณหภูมิที่ระดับชั้นบนและชั้นกลาง เมื่อสิ้นสุดการทดลองโดยใช้เวลา 18 ชั่วโมง อุณหภูมิทั้ง 3 ชั้นมีค่าเฉลี่ย 68.33 , 68.0 และ 67.17 องศาเซลเซียส ตามลำดับ

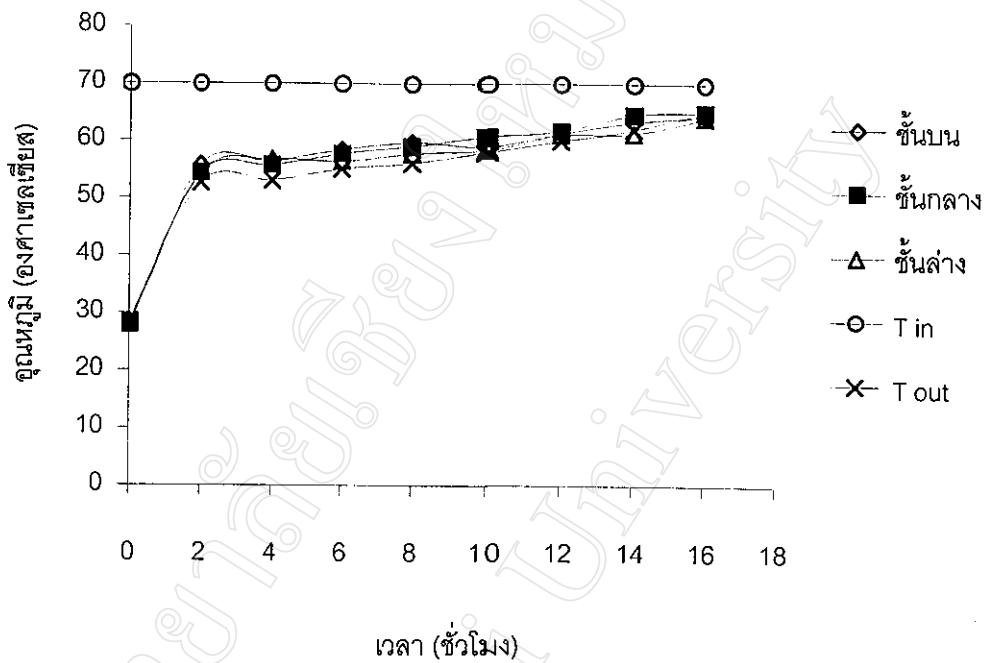
อุณหภูมิข้าอกอกของวิธีการ A3V1 ในชั่วโมงที่ 2 มีค่าเฉลี่ย 51.05 องศาเซลเซียส และเพิ่มขึ้นตามระยะเวลาในการอบ สังเกตเห็นว่าเมื่อถึงชั่วโมงที่ 10 – 14 อุณหภูมิข้าอกจะมากกว่าอุณหภูมิของชั้nl่างเล็กน้อย เกิดจากการจ่ายลมร้อนเข้าสู่ห้องอบมีท่อจ่ายลมอยู่ตรงบริเวณชั้นกลาง(ชั้นที่4 – ชั้นที่6) ทำให้ความเร็วลมในบริเวณชั้นดังกล่าวมีค่าสูงกว่าชั้nl่าง ความร้อนที่มากับลมจะหล่อออกจากการห้องอบได้เร็วกว่า จึงทำให้อุณหภูมิชั้nl่างต่ำกว่าอุณหภูมิข้าอก



รูปที่ 4.5 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของแต่ละชั้นคาดของวิธีการ A6V1

รูปที่ 4.5 แสดงอุณหภูมิเฉลี่ยภายในห้องอบแห้งของวิธีการ A6V1 คือการสลับพิศทางลมทุก 6 ชั่วโมงเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิเริ่มต้นของแต่ละชั้นค่อนข้างใกล้เคียงกัน เมื่อเข้าสู่ชั่วโมงที่ 2 อุณหภูมิของแต่ละชั้นมีค่าเฉลี่ย 58.5 , 59.83 และ 54.67 องศาเซลเซียส ตามลำดับ จากนั้นอุณหภูมิแต่ละชั้นก็เพิ่มขึ้น แต่พบว่าชั้นล่างยังมีระดับอุณหภูมิที่ต่ำอยู่ เมื่อสิ้นสุดการทดลองโดยใช้เวลา 18 ชั่วโมง อุณหภูมิทั้ง 3 ชั้นมีค่าเฉลี่ย 69.67 , 70.0 และ 67.0 องศาเซลเซียส ตามลำดับ

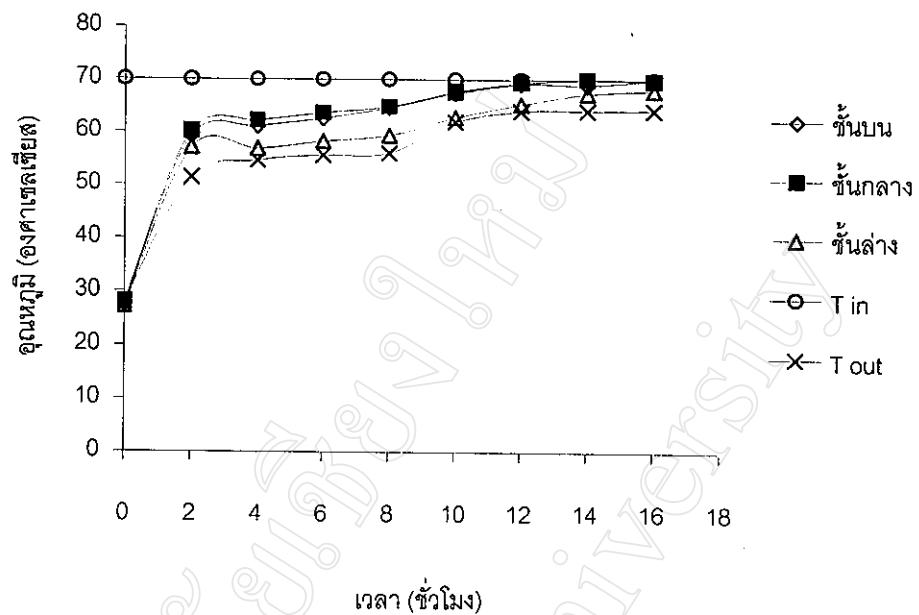
อุณหภูมิขากอกของวิธีการ A6V1 ในชั่วโมงที่ 2 มีค่า 50.5 องศาเซลเซียสและเพิ่มขึ้นตามระยะเวลาในการอบ โดยมีค่าใกล้เคียงกับอุณหภูมิชั้นล่าง เมื่อสิ้นสุดการทดลองมีค่าเฉลี่ย 66.25 องศาเซลเซียส



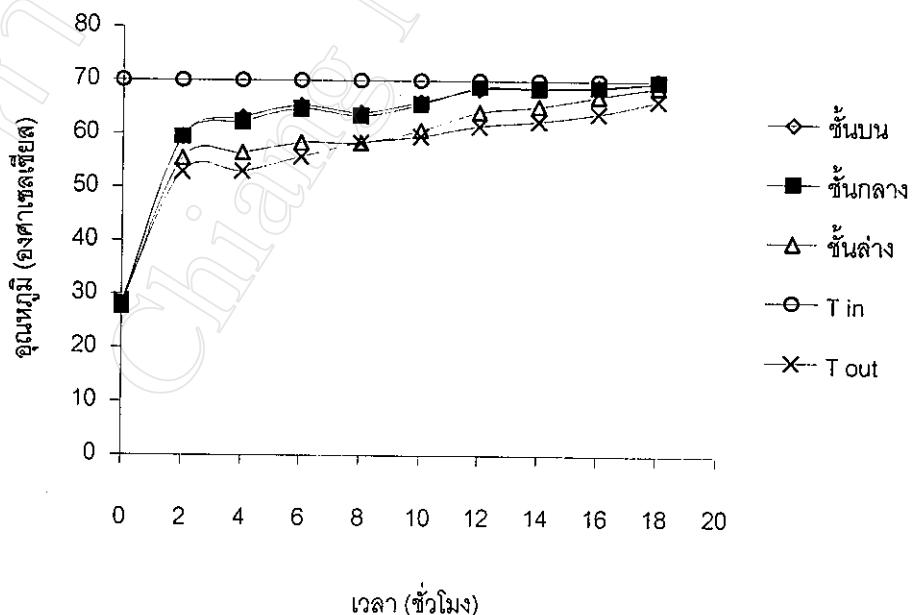
รูปที่ 4.6 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของแต่ละชั้นตามวิธีการ NA2

รูปที่ 4.6 แสดงอุณหภูมิเฉลี่ยภายในห้องอบของวิธีการ NA2 คือไม่มีการสลับทิศทางลมเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที ในชั่วโมงที่ 2 อุณหภูมิของแต่ละชั้นเท่ากับ 55.67 , 54.33 และ 54.33 องศาเซลเซียส ตามลำดับ จะเห็นว่ามีค่าไอล์เดียงกัน จากนั้นอุณหภูมิแต่ละชั้นก็เพิ่มขึ้นในระดับอุณหภูมิที่ไอล์เดียงกัน แต่ชั้nl่างจะต่ำกว่าเล็กน้อย เมื่อสิ้นสุดการทดลอง โดยใช้เวลา 16 ชั่วโมง อุณหภูมิทั้ง 3 ชั้น มีค่าเฉลี่ย 64.33 , 65.0 และ 64.0 องศาเซลเซียส ตามลำดับ อุณหภูมิข้าออกของวิธีการ NA2 ในชั่วโมงที่ 2 มีค่า 52.6 องศาเซลเซียสและเพิ่มขึ้นตามเวลา โดยมีค่าไอล์เดียงกับอุณหภูมิชั้nl่าง เมื่อสิ้นสุดการทดลองมีค่าเท่ากับ 66.25 องศาเซลเซียส

รูปที่ 4.7 แสดงอุณหภูมิเฉลี่ยภายในห้องอบของวิธีการ A3V2 คือการสลับทิศทางลมทุก 3 ชั่วโมงเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิเริ่มต้นของแต่ละชั้นค่อนข้างไอล์เดียงกัน เมื่อเข้าสู่ชั่วโมงที่ 2 อุณหภูมิของแต่ละชั้นเท่ากับ 59.44 , 59.33 และ 55.44 องศาเซลเซียส ตามลำดับ จากนั้นอุณหภูมิแต่ละชั้นก็เพิ่มขึ้น แต่พบว่าชั้nl่างยังมีระดับอุณหภูมิที่ต่ำอยู่ และเกิดการสะสมอุณหภูมิที่ระดับชั้นบนและชั้นกลาง เมื่อสิ้นสุดการทดลองโดยใช้เวลา 18 ชั่วโมง อุณหภูมิทั้ง 3 ชั้น มีค่าเฉลี่ย 69.83 , 69.83 และ 68.83 องศาเซลเซียส ตามลำดับ



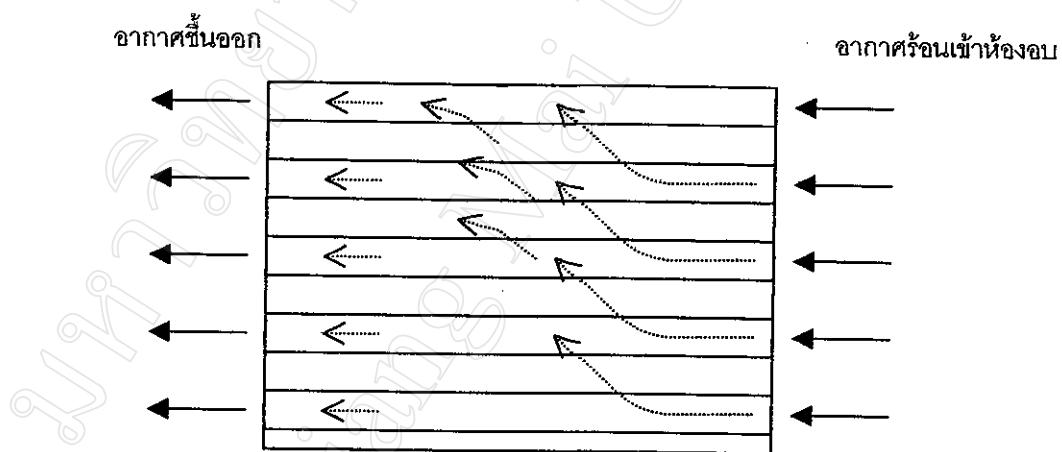
รูปที่ 4.7 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของแต่ละชั้นถัดของวิธีการ A3V2



รูปที่ 4.8 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของแต่ละชั้นถัดของวิธีการ A6V2

รูปที่ 4.8 แสดงอุณหภูมิเฉลี่ยภายในห้องอบแห้งของวิธีการ A6V2 คือการสลับทิศทางลมทุก 6 ชั่วโมงเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที ในชั่วโมงที่ 2 อุณหภูมิของแต่ละชั้นเท่ากับ 59.28 , 60.17 และ 57 องศาเซลเซียสตามลำดับ เมื่อสิ้นสุดการทดลองโดยใช้เวลา 16 ชั่วโมง อุณหภูมิทั้ง 3 ชั้น มีค่าเฉลี่ย 70.0 , 69.83 และ 68 องศาเซลเซียส ตามลำดับ

จากการทดลองข้างต้นที่ความเร็วลม 0.75 เมตรต่อวินาที พบร่วมอุณหภูมิที่ระดับชั้นบน และชั้นกลางจะอยู่ในระดับสูงกว่า ชั้นล่าง ในทุกๆ ระยะเวลาการสลับทิศทางอากาศร้อน ซึ่งเกิดจากความแตกต่างของอุณหภูมิภายในห้องอบกับอุณหภูมิของอากาศร้อนที่เข้าสู่ห้องอบ ทำให้อากาศร้อนบางส่วนซึ่งมีมวลที่เบาไม่สามารถหล่อออกจากการห้องอบโดยการเคลื่อนตัวสูด้านบนก่อนจึงทำให้เกิดปรากฏการณ์ดังกล่าว



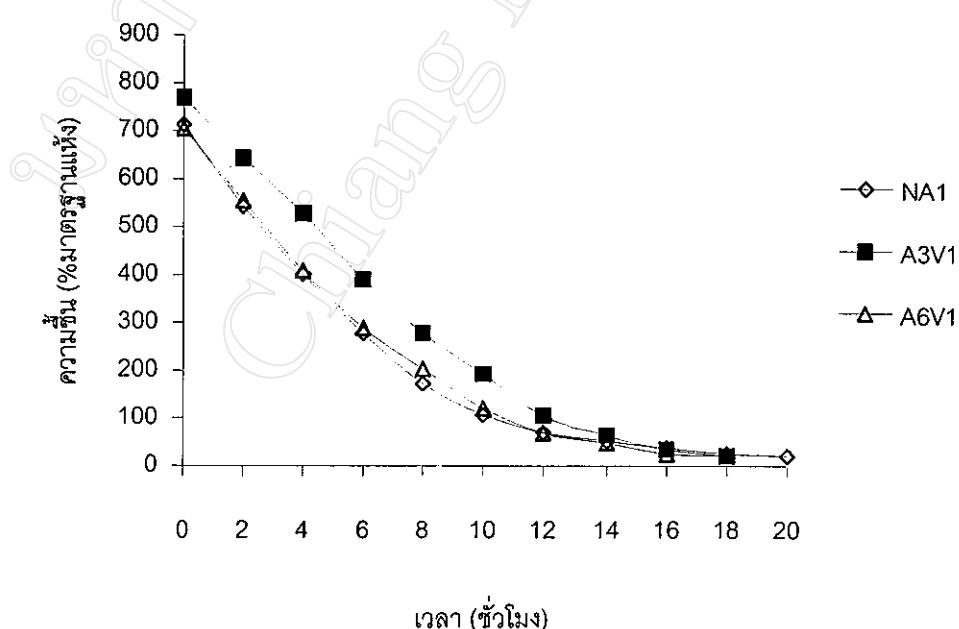
รูปที่ 4.9 การเคลื่อนตัวของอากาศร้อนภายในห้องอบ

รูปที่ 4.9 แสดงทิศทางการเคลื่อนตัวของอากาศร้อนบางส่วนสูด้านบนของห้องอบ ซึ่งเนื่อจากการเปลี่ยนแปลงความเร็วลมเป็น 1.15 เมตรต่อวินาทีปรากฏการณ์ดังกล่าวจะเกิดขึ้นค่อนข้างน้อยลง กล่าวคือระดับอุณหภูมิในแต่ละชั้นจะแตกต่างกันน้อยลงนั่นเอง เกิดจากความเร็วลมที่สูงขึ้นจะมีความสามารถให้ผ่านจากด้านหนึ่งไปสู่อีกด้านหนึ่งได้ไวกว่า จึงทำให้เกิดการเคลื่อนตัวของความร้อนขึ้นด้านบนลดลง นอกจากนี้ความเร็วที่สูงจะทำให้เกิดกระแสที่ปั่นป่วนภายในตู้อบ อุณหภูมิจึงถูกผสม พัดพา และกระจายตัวได้กว่าความเร็วลมต่ำ

### 4.3 การลดความชื้นของเนื้อลำไย

#### 4.3.1 ผลของการสลับทิศทางอากาศร้อนต่อการลดความชื้นของเนื้อลำไยที่ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที

จากการทดลองขอบแห้งลำไย เมื่อไม่มีการสลับทิศทางอากาศร้อน กับการสลับทิศทางทุกๆ 3 และ 6 ชั่วโมง ด้วยความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที พบร่วมกันว่าความชื้นเริ่มต้นของลำไย มีค่าเท่ากับ 87.69 , 88.5 และ 87.57 เปอร์เซ็นต์ (มาตรฐานเปรียบ) ตามลำดับ รุ่งวิธีการ A3V1 มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95 เปอร์เซ็นต์ กับวิธีการ NA1 และ A6V1 เมื่อสิ้นสุดการทดลอง ความชื้นลำไยแห้งทั้ง 3 วิธีการ ความชื้นจะลดลงเป็น 20.07 , 16.85 และ 17.32 เปอร์เซ็นต์ (มาตรฐานเปรียบ) และใช้เวลาในการอบแห้ง 20 , 18 และ 18 ชั่วโมง ตามลำดับ ทั้งนี้ความชื้นของลำไยเมื่อสิ้นสุดการทดลองของวิธีการ NA1 จะมีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95 เปอร์เซ็นต์ กับความชื้นของวิธีการ A3V1 และ A6V1 (ตารางที่ 4.3)



รูปที่ 4.10 ความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นของลำไยกับระยะเวลาในการอบแห้ง เมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที

รูปที่ 4.10 แสดงกราฟการลดความซึ่นของลำไยทั้ง 3 วิธีการ ซึ่งสังเกตพบช่วงอัตราการลดความซึ่นลดลง 2 ช่วง คือ ช่วงแรกอยู่ประมาณชั่วโมงที่ 0 – 10 และ ช่วงที่สองอยู่ในชั่วโมงที่ 10 – 20 โดยไม่พบอัตราการลดความซึ่นคงที่ซึ่งโดยปกติในผลผลิตที่มีความซึ่นสูง เช่นเนื้อลำไยจะต้องพบร่วงอัตราการลดความซึ่นคงที่ในระยะเวลาสั้นๆ แต่เนื่องจากทำการกีบตัวอย่าง 2 ชั่วโมงครึ่ง จึงทำให้ไม่พบช่วงดังกล่าว และวิธีการ A3V1 จะมีความซึ่นเริ่มต้นสูงกว่าและมีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติไปจากอีก 2 วิธี ทั้งนี้ระดับของความซึ่นเริ่มต้นที่สูงกว่าสามารถทำให้ค่าความซึ่นในเวลาต่างๆ ตลอดการอบแห้งสูงตามไปด้วยด้วย

การลดลงของความซึ่นเมื่ออบแห้งด้วยวิธีการอบแห้ง NA1 และ A6V1 มีระดับค่อนข้างใกล้เคียงกันและไม่มีความแตกต่างกันทางสถิติด้วยตั้งแต่เริ่มต้นอบแห้งจนกระทั่งเข้าสู่ชั่วโมงที่ 16 เมื่อสิ้นสุดการอบ วิธีการ NA1 จะมีความความซึ่นแตกต่างออกไปจาก A3V1 และ A6V1 โดยที่ทั้ง 2 วิธีการมีค่าความซึ่นเฉลี่ยน้อยกว่า

จากการวิเคราะห์เส้นโค้งและการลดความซึ่นด้วยวิธีสหสมพันธ์ และหาค่าสัมประสิทธิ์ของสหสมพันธ์ในแต่ละวิธีการอบแห้งจะได้สมการดังนี้

$$\text{NA 1 } \%(\text{M}_d) = -0.0732x^3 + 4.7395x^2 - 100.25x + 719.87 \quad R^2 = 0.99$$

$$\text{A3V1 } \%(\text{M}_d) = 0.0775x^3 - 0.07x^2 - 65.386x + 773.16 \quad R^2 = 0.99$$

$$\text{A6V1 } \%(\text{M}_d) = -0.0206x^3 + 3.0991x^2 - 87.167x + 708.73 \quad R^2 = 0.99$$

เมื่อ  $\%(\text{M}_d)$  = เปอร์เซ็นต์ความซึ่นมาตรฐานแห้ง  
 $x$  = เวลาในการอบแห้ง , ชั่วโมง  
 $R^2$  = ค่าสัมประสิทธิ์สหสมพันธ์

การใช้โปรแกรมคอมพิวเตอร์ EXCEL เข้าช่วยในการพล็อตกราฟความสัมพันธ์ของ การลดความซึ่นของลำไยกับเวลา โดยเลือกความสัมพันธ์แบบพoliโนเมียน ซึ่งให้ค่าสัมประสิทธิ์สหสมพันธ์ค่อนข้างสูง บ่งชี้ถึงความแม่นยำในการคำนวนหาความซึ่นที่ระยะเวลาต่างๆ ได้ดี แต่ทั้งนี้ค่า  $x$  ต้องไม่เกิน 20 ชั่วโมง เนื่องจากถ้า  $x$  มีค่ามากๆ ค่าของ  $\%(\text{M}_d)$  จะเป็นค่าติดลบ

การให้อาการครัวเรือนไอล์ฟ่านลำไยพิศทางเดียวตลอดเวลา หรือวิธีการไม่สลับพิศทาง อาการครัวเรือน มีการลดลงของความชื้นในช่วงแรกๆ ไม่แตกต่างไปจากการสลับพิศทาง อาการครัวเรือน แต่จะใช้เวลาในการอบแห้งที่สูงกว่า (20 ชั่วโมง) โดยแตกต่างจากวิธีการอบแห้ง A3V1 และ A6V1 ถึง 2 ชั่วโมง ทั้งนี้เกิดจากอาการครัวเรือนที่เข้าทางซ่องด้านใดด้านหนึ่งของผังด้านข้างจะลดความชื้น ลำไยที่อยู่ใกล้ที่สุด หรืออีกนัยหนึ่งคือ ความร้อนแห้งในการระเหยน้ำและความร้อนสัมผัสในการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของอาการครัวเรือนจะมีการแลกเปลี่ยนกับลำไยที่อยู่ใกล้กัน ก่อน จากนั้น พลังงาน(ความร้อนแห้งและความร้อนสัมผัส) จะลดลงไปเรื่อยๆ ตามระยะเวลาที่อาการครัวเรือนเคลื่อนที่ ผ่านทำให้ลำไยที่อยู่ตำแหน่งใกล้กันได้รับความร้อนในการระเหยน้ำลดลง จึงจำเป็นต้องใช้เวลาในการอบแห้งยาวนานขึ้น

ตารางที่ 4.3 ความชื้นเฉลี่ยในแต่ละวิธีการอบแห้งเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที

เวลา (ชั่วโมง)	ความชื้น					
	% มาตรฐานเปียก			% มาตรฐานแห้ง		
	NA1	A3V1	A6V1	NA1	A3V1	A6V1
0	87.69 a	88.5 b	87.57 a	712.34	769.56	704.50
2	84.45 a	86.55 b	84.71 a	543.08	643.49	554.02
4	80.06 a	84.07 b	80.34 a	401.50	527.74	408.64
6	73.5 a	79.6 b	74.27 a	277.35	390.19	288.65
8	63.33 a	73.52 b	67.01 ab	172.70	277.64	203.12
10	51.63 a	65.8 b	54.73 a	106.73	192.39	120.89
12	41.31 a	51.16 a	40.82 a	70.386	104.75	68.97
14	34.33 a	38.83 a	32.02 a	52.276	63.47	47.10
16	27.03 a	25 ab	19.81 b	37.042	33.33	24.70
18	20.07 a	16.85 b	17.32 b	25.109	20.26	20.94
20	17.18	-	-	20.74	-	-

\* ตัวเลขในแนวนอนที่ตามด้วยอักษรเหมือนกัน ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ทั้งดับความเชื่อมั่น 95 %

**4.3.2 ผลของการสลับทิศทางอากาศร้อนต่อการลดความชื้นของเนื้อลำไยที่ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที**

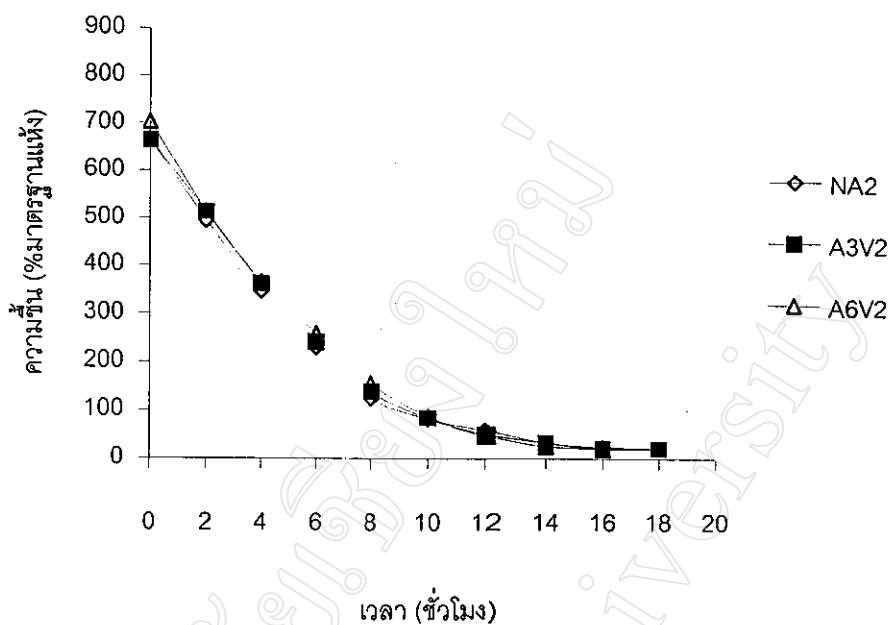
เมื่อใช้ความเร็วลม 1.15 เมตรต่อวินาที พบร่วงการทดลองของแห้งตามวิธี NA2 , A3V2 และ A6V2 ความชื้นเริ่มต้นของลำไยไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95 เปอร์เซ็นต์ เท่ากับ 86.97 , 86.9 และ 87.55 เปอร์เซ็นต์ (มาตรฐานเปียก) ตามลำดับ และมีการลดลงของความชื้นไม่แตกต่างกันจนสิ้นสุดข้ามไปงที่ 4

ความชื้นของลำไยแห้งที่ได้จากการทดลองทั้ง 3 วิธีการมีค่าเฉลี่ย 17.78 , 16.47 และ 17.06 เปอร์เซ็นต์ (มาตรฐานเปียก) และใช้เวลาในการอบแห้ง 18 , 18 และ 16 ชั่วโมง ตามลำดับ ซึ่งในวิธีการทดลอง A3V2 ใช้เวลา 16 ชั่วโมง ก็มีความชื้นต่ำกว่า 18 เปอร์เซ็นต์ (มาตรฐานเปียก) ซึ่งถือว่าใช้ได้แล้ว ทั้งนี้ความชื้นของลำไยเมื่อสิ้นกระบวนการทดลองพบว่า วิธีการทดลอง NA2 มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95 เปอร์เซ็นต์ กับ วิธีการทดลอง A3V2 และ A6V2 ดังตารางที่ 4.4

**ตารางที่ 4.4 ความชื้นเฉลี่ยในแต่ละวิธีการอบแห้งเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที**

เวลา (ชั่วโมง)	ความชื้น					
	% มาตรฐานเปียก			% มาตรฐานแห้ง		
	NA2	A3V2	A6V2	NA2	A3V2	A6V2
0	86.97 a	86.9 a	87.55 a	667.46	663.36	703.21
2	83.18 a	83.68 a	83.72 a	494.53	512.75	514.25
4	77.68 a	78.36 a	78.59 a	347.83	362.11	367.07
6	69.72 a	70.73 a	72.11 a	230.25	241.65	258.55
8	55.73 a	58.33 b	61.08 bc	125.84	139.98	156.94
10	45.44 a	45.87 a	46.59 a	83.284	84.74	87.231
12	37.01 a	33.47 a	31.94 a	58.73	50.308	46.929
14	24.91 a	24.87 a	20.24 b	33.174	33.103	25.376
16	19.23 b	17.82 a	17.06 a	23.808	21.684	20.569
18	17.78 a	16.47 b	-	21.61	19.717	-

\* ตัวเลขในแนวนอนที่ตามด้วยอักษรเหมือนกัน ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ที่ระดับความเชื่อมั่น 95 %



รูปที่ 4.11 ความสัมพันธ์ระหว่างความซึ้นของลำไยกับระยะเวลาในการอบแห้ง เมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที เฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที

รูปที่ 4.11 แสดงผลการทดลองเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที พบร้า ขัตราชากลลดความซึ้นลดลงมี 2 ช่วง คือ ช่วงแรกอยู่ประมาณที่ 0 – 8 ชั่วโมง และช่วงที่สองอยู่ในชั่วโมงที่ 8 – 18 โดยไม่พบขัตราชากลลดความซึ้นคงที่ เช่นเดียวกับการลดความซึ้นด้วยความเร็วลม 0.75 เมตรต่อวินาที ทั้งนี้การลดความซึ้นทั้ง 3 วิธีการใกล้เคียงกันมาก ซึ่งวิธีการ NA2 จะมีความซึ้นอยู่ในระดับต่ำกว่าอีกสองวิธีการทดลอง ในช่วงเวลาเริ่มต้นถึงชั่วโมงที่ 8 และมีค่าสูงกว่าวิธีการ A3V2 และ A6V2 ไปจนถึงสุดการทดลอง

เมื่อสังเกตการลดลงของความซึ้นลำไยตั้งแต่ชั่วโมงที่ 10 จนถึงสุดการทดลอง การลดลงของความซึ้นตามวิธีการ A3V2 และ A6V2 จะมากกว่า วิธีการ NA2 เกิดจากในชั่วโมงสุดท้ายของการไม่สับพิศทางอากาศร้อน ทำให้ลำไยในด้านที่ใกล้ช่องอากาศร้อนเข้าจะแห้งหรือมีการระเหยน้ำน้อยกว่าลำไยอีกด้านหนึ่งยังมีความซึ้นสูงอยู่ ดังนั้นการลดความซึ้นโดยรวมของด้านดังกล่าวจะสูง ในทางกลับกันด้านที่อยู่ไกลจากช่องอากาศร้อนจะมีการลดลงของความซึ้นน้อยจึงทำให้ใช้เวลาในการอบแห้งนานกว่าวิธีอื่นๆ ถึง 2 ชั่วโมง

จากกราฟการลดความชันด้วยวิธีสหสมพันธ์ และหาค่าสัมประสิทธิ์ของสหสมพันธ์ ในแต่ละวิธีการออบแห้งมีดังนี้

$$\text{NA 2 } \%(\text{M}_d) = -0.0897x^3 + 5.3453x^2 - 103.21x + 673.53 \quad R^2 = 0.99$$

$$\text{A3V2 } \%(\text{M}_d) = -0.0497x^3 + 4.1814x^2 - 95.126x + 672.97 \quad R^2 = 0.99$$

$$\text{A6V } \%(\text{M}_d) = -0.0454x^3 + 4.2582x^2 - 99.02x + 700.58 \quad R^2 = 0.99$$

เมื่อ  $\%(\text{M}_d)$  = เปอร์เซ็นต์ความชันมาตรฐานแห้ง  
 $x$  = เวลาในการออบแห้ง, ชั่วโมง  
 $R^2$  = ค่าสัมประสิทธิ์สหสมพันธ์

#### 4.4 อัตราการลดความชันของเนื้อลำไย

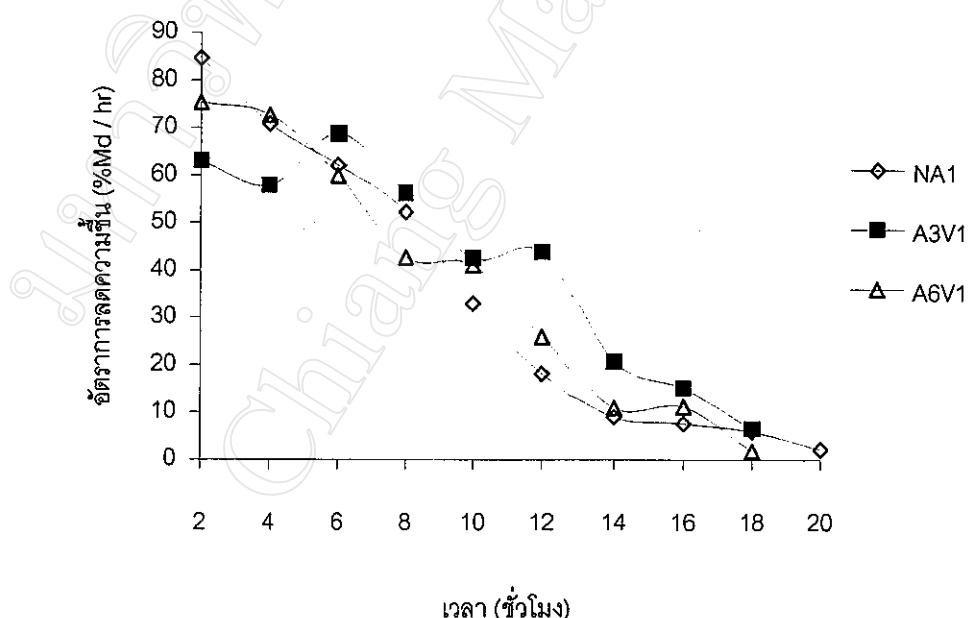
4.4.1 ผลของการสลับทิศทางอากาศร้อนต่ออัตราการลดความชันของเนื้อลำไยโดยใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที

จากการทดลองพบว่าอัตราการลดความชันเฉลี่ยในช่วง 2 ชั่วโมงแรกของทุกวิธีการ มีค่าค่อนข้างสูง เนื่องจากเนื้อลำไยมีความชื้นเริ่มต้นสูง โดยวิธีการออบแห้ง NA1 , A3V1 และ A6V1 มีค่าเท่ากับ 84.63 , 63.04 และ 75.24 เปอร์เซ็นต์ (มาตรฐานแห้ง) ต่อชั่วโมง ตามลำดับ (ตารางที่ 4.5) และ มีค่าลดลงจนสิ้นสุดการทดลองคือ 2.18 , 6.53 และ 1.88 เปอร์เซ็นต์ (มาตรฐานแห้ง) ต่อชั่วโมง ตามลำดับ

เมื่อทำการลดความชันต่อไป อัตราการลดความชันจะมีแนวโน้มที่จะลดลงตามระยะเวลาในการออบ เนื่องจากอากาศเคลื่อนที่ของน้ำภายในเนื้อลำไยเมื่อขณะมีความชื้นสูงจะเป็นการเคลื่อนที่แบบอิสระจากผิวสู่อากาศ แต่เมื่อความชื้นของลำไยลดลงต่ำมากแล้วการเคลื่อนที่ของน้ำจะเป็นการเคลื่อนที่จากภายในผลออกสู่ผิวลำไยซึ่งเป็นการเพร่งผ่านเซลล์ ทำให้น้ำเคลื่อนที่ออกมากสู่อากาศร้อนได้ยากขึ้นด้วย แต่เมื่อทำการคำนวนค่าเฉลี่ยของอัตราการลดความชันตลอดช่วงระยะเวลาจากสมการที่ 2.12 จะเท่ากับ 34.58 , 41.62 และ 37.97 เปอร์เซ็นต์ (มาตรฐานแห้ง) ต่อชั่วโมง ตามลำดับ เมื่อพิจารณาตารางที่ 4.5 จะเห็นถึงความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95 เปอร์เซ็นต์ ของอัตราการลดความชันทั้ง 3 วิธีการ โดยที่อัตราการลดความชันของวิธีการ NA1 จะมีค่าเฉลี่ยต่ำสุด

จากรูปที่ 4.12 จะเห็นได้ว่า ลักษณะของเส้นกราฟแสดงอัตราการลดความชื้นจะไม่ราบรื่น โดยมีช่วงอัตราการลดความชื้นสูง - ต่ำสลับกันคล้ายขั้นบันได และเป็นที่น่าสังเกตว่า การสลับพิศทางอากาศร้อนเป็นผลทำให้เกิดลักษณะดังกล่าว โดยที่เมื่อมีการสลับพิศทางลมทุกๆ 3 ชั่วโมง จะเห็นได้อย่างเด่นชัด

การสลับพิศทางอากาศทำให้ลดความชื้นของลำไยลดลงช่วงหนึ่ง จากนั้นเมื่อมีการสลับพิศทางลมไปทางลำไยอีกด้านหนึ่งที่ยังมีความชื้นสูงอยู่ทำให้อัตราการลดความชื้นสูง ขึ้นอีกซึ่งจะเกิดปรากฏการณ์เดียวกันนี้กับสลับกันไปเรื่อยๆ ตามระยะเวลาการสลับพิศทางอากาศร้อน หากมีการสลับพิศทางลมมีช่วงห่างกันมากขึ้นลักษณะกราฟขั้นบันไดจะกว้างและลดลงด้วยดังเช่น การสลับพิศทางอากาศร้อนทุกๆ 6 ชั่วโมง ในทางตรงกันข้ามถ้าไม่มีการสลับพิศทางอากาศร้อน ลักษณะดังกล่าวจะมีโอกาสเกิดขึ้นน้อยมากหรือไม่เกิดขึ้นเลย



รูปที่ 4.12 อัตราการลดความชื้นเนื้อลำไยเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที

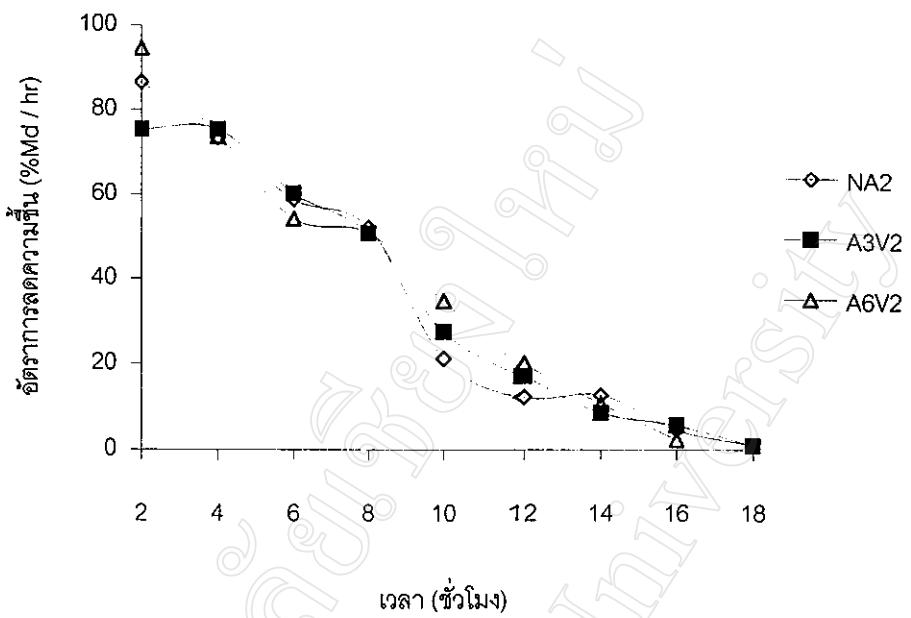
ตารางที่ 4.5 อัตราการลดความชื้นเฉลี่ยของลำไยเมื่อใช้ความเร็วลม 0.75 เมตรต่อวินาที

เวลา (ชั่วโมง)	อัตราการลดความชื้น (%M <sub>d</sub> / hr)		
	NA1	A3V1	A6V1
2	84.63 c	63.03 a	75.24 b
4	70.79 b	57.87 a	72.69 b
6	62.075 a	68.77 b	59.99 a
8	52.32 b	56.27 c	42.76 a
10	32.98 a	42.62 b	41.11 b
12	18.17 a	43.82 c	25.96 b
14	9.05 a	20.64 c	10.93 b
16	7.61 a	15.07 c	11.2 b
18	5.96 a	6.53 c	1.88 a
20	2.18	-	-
เฉลี่ย	34.58 a	41.62 c	37.97 b

\* ตัวเลขในแนวนอนที่ตามด้วยอักษรเหมือนกัน ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ที่ระดับความเชื่อมั่น 95 %

#### 4.4.2 ผลของการสลับทิศทางอากาศร้อนต่ออัตราการลดความชื้นของเนื้อลำไยโดยใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที

จากการทดลองพบว่าอัตราการลดความชื้นในช่วง 2 ชั่วโมงแรกของทุกวิธีการมีค่าค่อนข้างสูง โดยวิธีการอบแห้ง NA2 , A3V2 และ A6V2 มีค่าเท่ากับ 86.46 , 75.30 และ 94.48 เปอร์เซ็นต์(มาตรฐานแห้ง) ต่อชั่วโมง และมีค่าลดลงจนสิ้นสุดการทดลองคือ 1.09 , 0.98 และ 2.40 เปอร์เซ็นต์ (มาตรฐานแห้ง) ต่อชั่วโมง ตามลำดับ (ตารางที่ 4.6) และจากกลุ่มที่ 4.13 กราฟอัตราการลดความชื้นจะมีลักษณะเป็นขั้นบันไดน้อยกว่าการลดความชื้นโดยใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที ซึ่งเกิดจากการใช้ความเร็วลมที่สูงขึ้น ทำให้ความชื้นของลำไยในแต่ละตาดมีความแตกต่างกันน้อย เมื่อมีการสลับทิศทางอากาศร้อน อัตราการลดความชื้นจึงมีแนวโน้มที่จะลดลงเรื่อยๆ โดยไม่แกร่งขึ้นหรือลงมาก จากการคำนวณอัตราการลดความชื้นตลอดระยะเวลาของการอบแห้งจะได้ 35.88 , 35.64 และ 42.66 เปอร์เซ็นต์(มาตรฐานแห้ง) ต่อชั่วโมง



รูปที่ 4.13 อัตราการลดความชื้นเนื้อสำลักไถเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที

ตารางที่ 4.6 อัตราการลดความชื้นเฉลี่ยของสำลักไถเมื่อใช้ความเร็วลม 1.15 เมตรต่อวินาที

เวลา (ชั่วโมง)	อัตราการลดความชื้น (%Md / hr)		
	NA2	A3V2	A6V2
2	86.46 b	75.30 a	94.48 c
4	73.35 a	75.32 b	73.59 a
6	58.79 b	60.23 c	54.26 a
8	52.20 b	50.83 a	50.80 a
10	21.27 a	27.62 b	34.85 c
12	12.27 a	17.21 b	20.15 c
14	12.77 c	8.60 a	10.77 b
16	4.68 b	5.70 c	2.40 a
18	1.09	0.98	-
20	-	-	-
เฉลี่ย	35.88 a	35.64 a	42.66 b

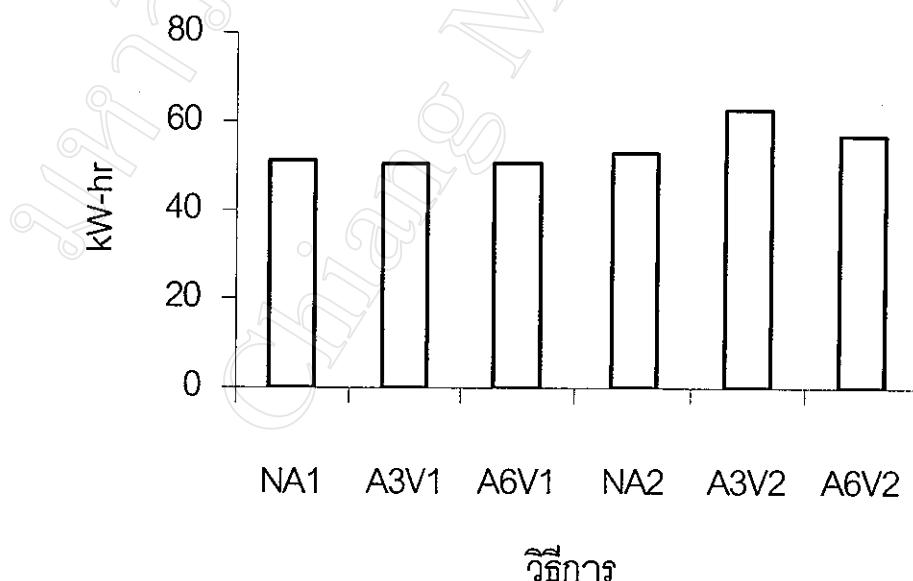
\* ตัวเลขในแนวนอนที่ตามด้วยอักษรเหมือนกัน ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ที่ระดับความเชื่อมั่น 95 %

#### 4.5 สมรรถนะของเครื่องอบแห้ง

สมรรถนะของเครื่องอบแห้งที่ทำการปรับปูงระบบการกระจายอากาศร้อนสามารถคำนวณได้จากค่ากระแสไฟฟ้าที่ใช้ และความสามารถในการระเหยน้ำ ซึ่งมีรายละเอียดต่อไปนี้

##### 4.5.1 พลังงานไฟฟ้าที่ใช้

ในการทดลองโดยใช้ความเร็วลม 0.75 เมตรต่อวินาที เมื่ออบแห้งด้วยวิธีการ NA1 A3V1 และ A6V1 สิ้นเปลืองพลังงานไฟฟ้าเท่ากับ 51.11 , 50.38 และ 50.7 กิโลวัตต์-ชั่วโมง ตามลำดับ ทุกวิธีการไม่เพบความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ และที่ความเร็วลม 1.15 เมตรต่อวินาที เมื่ออบแห้งด้วยวิธีการ NA2 , A3V2 และ A6V2 สิ้นเปลืองพลังงานไฟฟ้าเท่ากับ 52.75 , 62.6 และ 56.66 กิโลวัตต์-ชั่วโมง ตามลำดับ โดยวิธีการ A3V2 มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติกับ NA2 และ A6V2

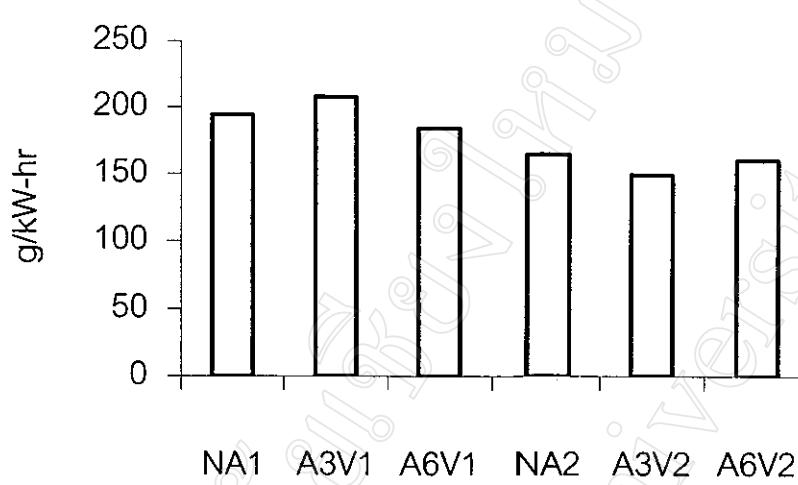


รูปที่ 4.14 พลังงานไฟฟ้าเฉลี่ยของการอบแห้งจำไวยิธีต่างๆ

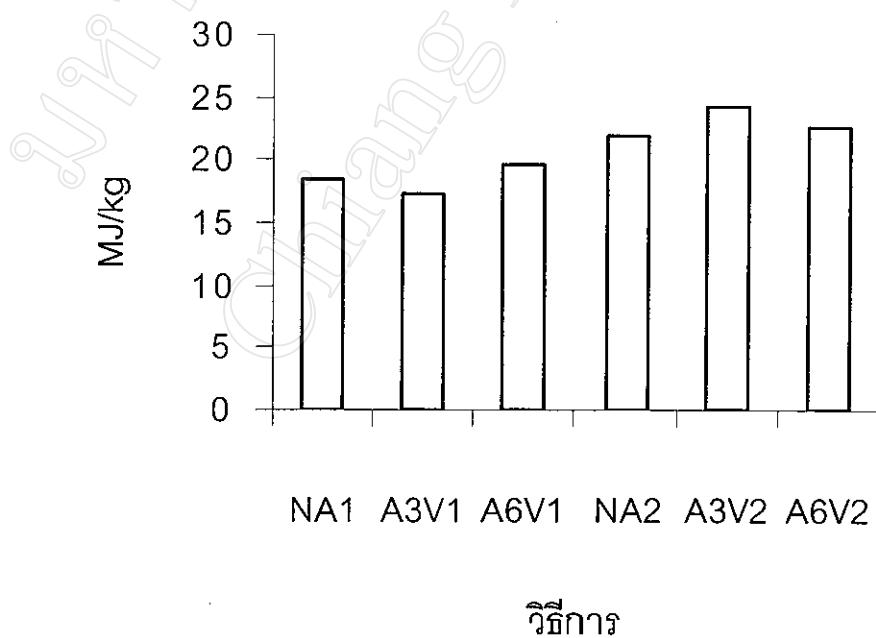
รูปที่ 4.14 จะเห็นได้ว่าการอบแห้งเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที จะใช้พลังงานไฟฟ้าเฉลี่ยเท่ากับ 50.73 กิโลวัตต์-ชั่วโมง แต่เมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที พนว่าการสลับพิศทางอากาศร้อนจะส่งผลถึงค่าการใช้พลังงานไฟฟ้า ซึ่งเมื่อไม่มีการสลับพิศทางอากาศร้อน หรือมีการสลับที่ช่วงเวลา 6 ชั่วโมง จะใช้พลังงานน้อยกว่าเมื่อมีการสลับพิศทางอากาศร้อนทุกๆ 3 ชั่วโมง ซึ่งอาจถูกว่าได้ว่าการสลับลมที่มีช่วงต่างๆ ให้ด้องใช้พลังงานไฟฟ้ามากขึ้น ด้วย หันนี้เพราอากาศร้อนเข้าทางซ่องในด้านเดียวหนึ่งของผนังในระยะเวลาหนึ่ง จะเกิดการแลกเปลี่ยนความร้อนระหว่างอากาศร้อนกับผลิตภัณฑ์และอากาศร้อนกับโครงสร้างของตู้อบรวมถึงสถาบันระบุและสูญเสียพลังงานความร้อนออกสู่สภาพแวดล้อม จากนั้นจะสะสมความร้อนไว้ที่ด้านหน้ามากกว่าอีกด้านหนึ่งซึ่งอยู่ไกลจากซ่องลมร้อนเข้า เมื่อมีการสลับพิศทางอากาศร้อน พลังงานความร้อนที่เข้าสู่ซ่องทางตรงข้ามก็จะต้องมีการแลกเปลี่ยน และสะสมความร้อนใหม่อีกครั้ง ซึ่งลักษณะเช่นนี้จะส่งผลถึงการทำงานของลดความร้อนที่มากขึ้นด้วย ถ้าไม่สลับพิศทางลมหรือการสลับพิศทางอากาศร้อนที่ช่วงเวลาห่างขึ้น ความร้อนที่เข้าสู่ห้องอบสามารถแลกเปลี่ยนกับผลิตภัณฑ์และอุปกรณ์ต่างๆ ภายในตู้อบได้นานขึ้นและมีโอกาสสะสมความร้อนจนสามารถทำให้คุณภาพภายในเก็บจะเท่ากันทั้งห้องอบ

#### 4.5.2 อัตราการระเหยน้ำจำเพาะ (Specific moisture extraction rate , SMER)

คือปริมาณน้ำที่ระเหยออกจากวัสดุต่อพลังงานที่ใช้ตลอดการอบแห้ง มีหน่วยเป็น g/kW-hr สามารถคำนวณได้จากสมการ 2.14 และผลการทดลองแสดงดังรูปที่ 4.15 แสดงถึงอัตราการระเหยน้ำจำเพาะ พนว่าในการลดความชื้นสำายด้วยความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที มีค่า SMER เท่ากับ 194.66 , 208.06 และ 184.00 กรัมต่อ กิโลวัตต์-ชั่วโมง ตามลำดับ โดยไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ และเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที มีค่า SMER เท่ากับ 164.98 , 149.19 และ 159.96 กรัมต่อ กิโลวัตต์-ชั่วโมง ตามลำดับ โดยไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติเช่นกัน จะเห็นได้ว่าค่าการระเหยน้ำต่อพลังงานที่ใช้ เมื่อใช้ความเร็วลมต่ำจะมีค่าสูงกว่าเมื่อใช้ความเร็วลมสูง เนื่องจากการใช้ความเร็วลมที่สูงในการอบแห้งนั้นจะต้องการพลังงานความร้อนที่สูงตามไปด้วย อนึ่งค่า SMER เมื่อใช้ความเร็วลม 0.75 เมตรต่อวินาที จะมีค่าสูงกว่าก็ตาม แต่เมื่อพิจารณาถึงระยะเวลาที่ใช้ในการลดความชื้นจะแตกต่างกันถึง 2 ชั่วโมง และอาจเป็นไปได้ว่าเมื่อใช้ระยะเวลานานขึ้นจะทำให้การระเหยของน้ำต่อพลังงานสูงขึ้นตามไปด้วยเช่นกัน



รูปที่ 4.15 ค่าอัตราการระเหยน้ำจำเพาะของการอบแห้งวิธีการต่างๆ



รูปที่ 4.16 ค่าความสูงเปลี่ยนพลังงานจำเพาะของการอบแห้งวิธีการต่างๆ

### 4.5.3 ความสันเปลืองพลังงานจำเพาะ (Specific energy consumption , SEC)

คือส่วนกลับของ SMER กล่าวคือ เป็นพลังงานที่ใช้ต่อปริมาณการระเหยน้ำ มีหน่วยเป็น MJ/kg สามารถคำนวณได้จากสมการ 2.15 และผลการทดลองแสดงดังรูปที่ 4.16 พบว่าในการลดความชื้นลำไยด้วยความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที มีค่า SEC เท่ากับ 18.49 , 17.03 และ 19.56 เมกะจูลต่อกรัม ตามลำดับ โดยไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ และเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที มีค่า SEC เท่ากับ 21.82 , 24.13 และ 22.50 เมกะจูลต่อกรัม ตามลำดับ โดยไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ซึ่งค่าความสันเปลืองพลังงานจำเพาะ เมื่อใช้ความเร็วลมต่ำจะมีค่าต่ำกว่าเมื่อใช้ความเร็วลมสูง เนื่องจากการใช้ความเร็วลมที่สูงในการอบแห้งนั้นจะต้องการพลังงานความร้อนที่สูงตามไปด้วย และจากการวิเคราะห์ทางสถิติ พบว่าการสับพิเศษของภาชนะที่ระยะเวลาต่างๆกัน ไม่มีผล กระบวนการต่อค่า SMER และค่า SEC แต่เห็นได้ชัดว่าเมื่อใช้ความเร็วลมที่มีค่าต่ำกว่าจะใช้พลังงานในการระเหยน้ำที่ต่ำกว่า เมื่อใช้ความเร็วลมที่สูง

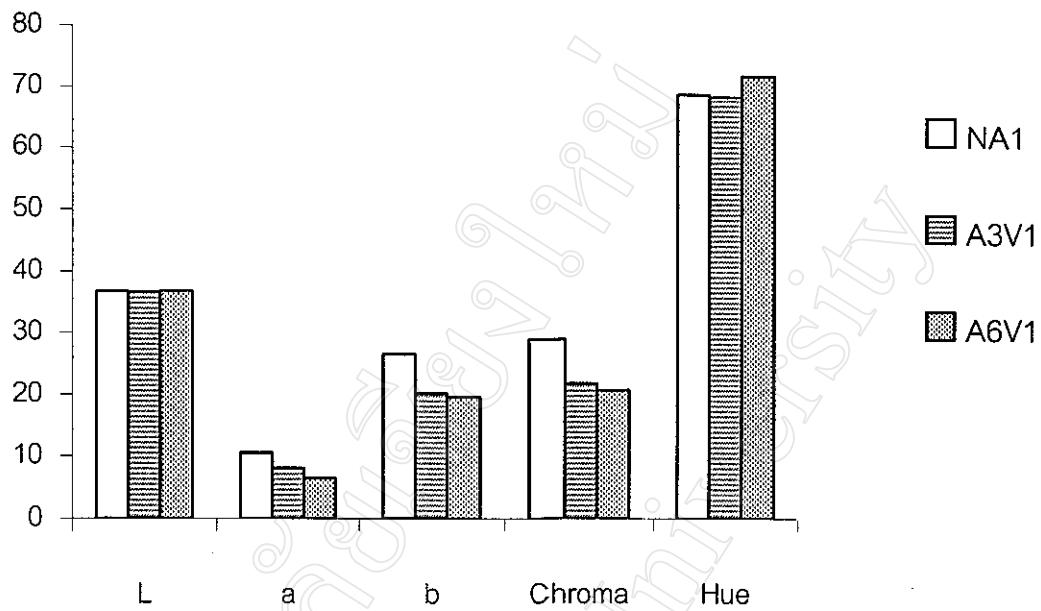
## 4.6 คุณภาพของลำไยหลังอบแห้ง

### 4.6.1 ค่าสีของลำไยแห้ง

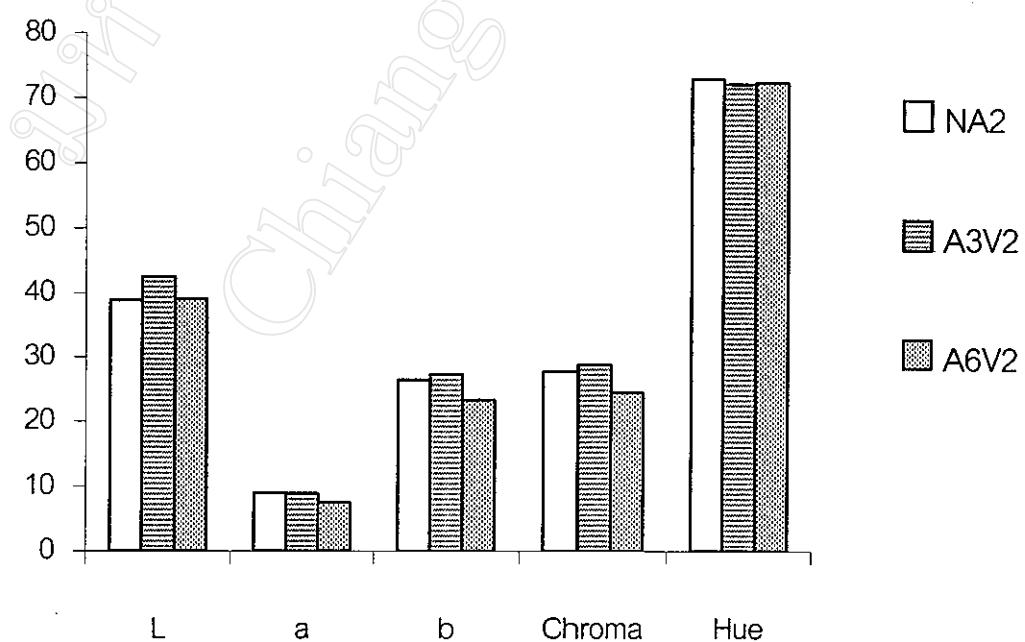
รูปที่ 4.17 แสดงถึงค่าเฉลี่ยของการวัดสี เมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที ค่า L หรือ ค่าความมืดและสว่าง (สีขาวเท่ากับ 100 , สีดำเท่ากับ 0) ในแต่ละวิธีการมีค่าเท่ากับ 36.79 , 36.59 และ 36.85 ตามลำดับ ซึ่งไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95%

ค่า a หรือ ค่าสีแดงมีเครื่องหมายเป็นบวก และค่าสีเขียวมีเครื่องหมายเป็นลบ มีค่าเท่ากับ +10.40 , +8.06 และ +6.48 ตามลำดับ โดยมีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95% ค่า b หรือค่าสีเหลืองมีเครื่องหมายเป็นบวกและค่าสีน้ำเงินมีเครื่องหมายเป็นลบ มีค่าเท่ากับ +26.45 , +20.15 และ + 19.54 ตามลำดับจากการศึกษาพบว่าค่า b ของวิธีการ NA1 มีความแตกต่างไปจากอีก 2 วิธี

ค่า Chroma หรือค่าความเข้มของสี มีค่าเท่ากับ 28.92 , 21.79 และ 20.65 มีความแตกต่างcheinเดียวกับค่า b และ ค่า Hue หรือค่ามุมของเฉดสี มีค่าเท่ากับ 68.49 , 68.10 และ 71.54 โดยวิธี การอบแห้ง A6V1 มีค่ามุมของเฉดสีแตกต่างไปจาก อีก 2 วิธีการ



รูปที่ 4.17 ค่าเฉลี่ยของค่าสีของลำไยหลังอบแห้งเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที



รูปที่ 4.18 ค่าเฉลี่ยของค่าสีของลำไยหลังอบแห้งเมื่อใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที

รูปที่ 4.18 แสดงถึงค่าเฉลี่ยของการวัดสี เมื่ออบแห้งด้วยความเร็วลม 1.15 เมตรต่อวินาที ซึ่งค่า L หรือ ค่าความมืดและสว่าง (สีขาวเท่ากับ 100 , สีดำเท่ากับ 0) ในแต่ละวิธีการ มีค่าเท่ากับ 38.87 , 42.50 และ 39.09 ตามลำดับ ซึ่งในวิธีการ A3V2 มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95 เปอร์เซ็นต์ กับอีก 2 วิธีการ

ค่า a หรือ ค่าสีแดงมีเครื่องหมายเป็นบวก และค่าสีเขียวมีเครื่องหมายเป็นลบ มีค่าเท่ากับ +8.97 , +8.89 และ +7.54 ตามลำดับ ทุกวิธีการไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95 เปอร์เซ็นต์

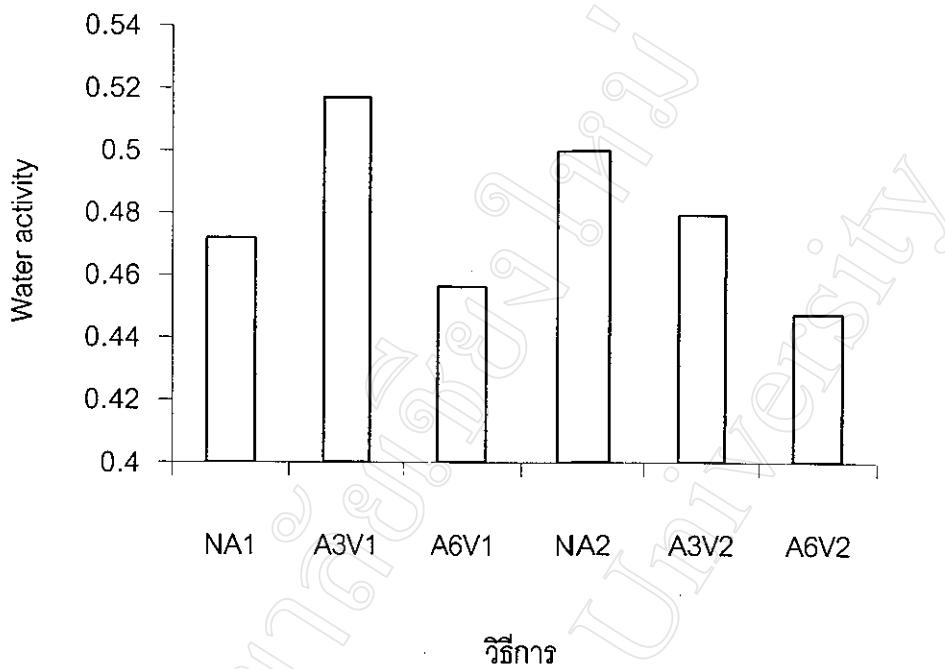
ค่า b หรือค่าสีเหลืองมีเครื่องหมายเป็นบวก และค่าสีน้ำเงินมีเครื่องหมายเป็นลบ มีค่าเท่ากับ +26.44 , +27.33 และ +23.32 ซึ่งวิธีการ A6V2 จะมีความแตกต่างไปจากอีก 2 วิธี

ค่า Chroma หรือค่าความเข้มของสี มีค่าเท่ากับ 27.75 , 28.82 และ 24.53 มีความแตกต่าง เช่นเดียวกับค่า b และ ค่า Hue หรือค่ามุนของเฉดสี มีค่าเท่ากับ 72.89 , 72.06 และ 72.28 โดยในทุกวิธีการไม่มีความแตกต่างกัน

#### 4.6.2 ค่า Aw ของลำไยหลังอบแห้ง

ค่า Aw หรือ ค่าน้ำที่เป็นประโยชน์เมื่ออบแห้งลำไยด้วยความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที มีค่าเท่ากับ 0.47 , 0.51 และ 0.45 ตามลำดับ โดยค่า Aw เมื่ออบแห้งด้วยวิธีการ A3V1 มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95 เปอร์เซ็นต์ กับอีก 2 วิธี และค่า Aw เมื่ออบแห้งด้วยความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที มีค่าเท่ากับ 0.5, 0.479 และ 0.44 ตามลำดับ ซึ่งวิธีการอบแห้งด้วยการ NA2 และ A3V2 ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่น 95 เปอร์เซ็นต์

อย่างไรก็ตามค่า Aw ของผลผลิตที่จะปลดภัยต่อเชื้อจุลินทรีย์ที่จะสามารถเจริญเติบโตได้ต้องมีค่าที่ต่ำกว่า 0.5 – 0.6 ซึ่งค่าที่ได้จากทุกการทดลองจะอยู่ในช่วงปลดภัยจากเชื้อจุลินทรีย์ แต่การเก็บรักษาลำไยแห้งในระยะเวลานาน ๆ นั้น หากบรรจุในภาชนะบรรจุที่ไม่เหมาะสมอาจเกิดปราภูภารณ์ แลกเปลี่ยนความชื้นระหว่างกันของอากาศกับลำไยแห้ง หรือปราภูภารณ์ Hygroscopic ทำให้ลำไยรับความชื้นจากอากาศเข้าสู่ตัวเอง และมีความชื้นสูงขึ้น สงผลกระทบค่า Aw ก็จะสูงขึ้นด้วย



รูปที่ 4.19 ค่า  $\text{a}_w$  ที่เป็นประไนซ์ ( $\text{Aw}$ ) ของลำไยหลังอบแห้ง

#### 4.6.3 การประเมินคุณภาพด้านประสิทธิภาพแบบ Hedonic scale

การประเมินคุณภาพด้านประสิทธิภาพแบบ Hedonic scale โดยผู้ชี้มิชชิ่งรู้จักผลิตภัณฑ์ลำไยอบแห้งแบบแบ่งแบบเปลี่ยนอย่างต่อเนื่อง ในการศึกษานี้ใช้อาสาสมัคร เกษตรกรผู้อุบลรัตน์ในตำบลเหมืองกวัก อ.เมือง จ. ลำพูน) จำนวน 20 คน ใช้คุณลักษณะของการประเมินคือ คุณลักษณะด้านสี, กลิ่น, รสชาติ, เนื้อสัมผัส, รูปร่างและขนาด และความชอบโดยรวม แบ่งการให้คะแนนออกเป็นระดับ 1 ถึง 7 โดยบ่งชี้ถึงความชอบในผลิตภัณฑ์ จากการวิเคราะห์ทางสถิติเพื่อทดสอบความเป็นอิสระต่อกันของวิธีการอบแห้งและระดับความชอบโดยใช้การทดสอบแบบครอสแครฟ พบร่วมกับวิธีการอบแห้งมีความสัมพันธ์ต่อระดับความชอบของผู้บริโภค จากนั้นทำการทดสอบความแตกต่างกันของค่าเฉลี่ยคะแนนความชอบด้วยวิธีการ LSD ได้ผลดังตารางที่ 4.7

คะแนนเฉลี่ยของคุณลักษณะทางด้านสีของลำไยแห้ง เมื่ออบแห้งโดยใช้ความเร็วลมเฉลี่ย 0.75 เมตรต่อวินาที (NA1, A3V1 และ A6V1) และความเร็วลมเฉลี่ย 1.15 เมตรต่อวินาที (NA2, A3V2 และ A6V2) เท่ากับ 3.4, 4.65, 4.1, 4.45, 5.15 และ 4.6 ตามลำดับ โดยวิธีการ NA1 มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญกับวิธีการ A3V1, A3V2 และ A6V2

คะແນນເຂົ້າຍຂອງຄຸນລັກຜະນະທາງດ້ານກິນຂອງລໍາໄຍແໜ້ງ ເມື່ອບ່ອນແໜ້ງໂດຍໃຫ້  
ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 0.75 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ແລະ ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 1.15 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ເທົ່າກັບ 3.85 , 3.8  
3.25 , 3.9 , 4.25 ແລະ 3.45 ຕາມລຳດັບ ທຸກວິທີການທົດລອງໄຟມີຄວາມແຕກຕ່າງກັນອ່າງມື້ນຍສໍາຄັນ  
ທາງສົດີ

คະແນນເຂົ້າຍຂອງຄຸນລັກຜະນະທາງດ້ານຮສຫາຕີຂອງລໍາໄຍແໜ້ງ ເມື່ອບ່ອນແໜ້ງໂດຍໃຫ້  
ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 0.75 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ແລະ ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 1.15 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ເທົ່າກັບ 4.9 , 5.05  
3.6 , 4.9 , 5.0 ແລະ 4.9 ຕາມລຳດັບ ວິທີການ A6V1 ມີຄວາມແຕກຕ່າງກັນອ່າງມື້ນຍສໍາຄັນທາງສົດີ  
ກັບທຸກວິທີການທົດລອງ

คະແນນເຂົ້າຍຂອງຄຸນລັກຜະນະທາງດ້ານເນື້ອສັນຜັກຂອງລໍາໄຍແໜ້ງ ເມື່ອບ່ອນແໜ້ງໂດຍໃຫ້  
ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 0.75 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ແລະ ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 1.15 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ເທົ່າກັບ 4.35 ,  
3.95 , 3.5 , 3.65 , 4.25 ແລະ 4.2 ຕາມລຳດັບ ໂດຍວິທີການ A6V1 ແລະ NA2 ໄຟມີຄວາມແຕກຕ່າງກັນ  
ອ່າງມື້ນຍສໍາຄັນທາງສົດີ ແລະ ແຕກຕ່າງກັນອ່າງມື້ນຍສໍາຄັນທາງສົດີກັບວິທີການ NA1 , A3V1 , A3V2  
ແລະ A6V2

คະແນນເຂົ້າຍຂອງຄຸນລັກຜະນະທາງດ້ານຈູນປ່າງແລະ ພາດຂອງລໍາໄຍແໜ້ງ ເມື່ອບ່ອນແໜ້ງ  
ໂດຍໃຫ້ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 0.75 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ແລະ ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 1.15 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ເທົ່າກັບ 4.6  
4.25 , 3.3 , 4.45 , 4.95 ແລະ 4.55 ຕາມລຳດັບ ໂດຍວິທີການ A6V1 ມີຄວາມແຕກຕ່າງກັນອ່າງມື້ນຍ  
ສໍາຄັນທາງສົດີກັບທຸກວິທີກາ

คະແນນເຂົ້າຍຂອງຄຸນລັກຜະນະທາງດ້ານຄວາມຂອບໂດຍກວມຂອງລໍາໄຍແໜ້ງ ເມື່ອບ່ອນແໜ້ງ  
ໂດຍໃຫ້ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 0.75 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ແລະ ຄວາມເຮົວລມເຂົ້າຍ 1.15 ເມຕຣຕ່ອວິນາທີ ເທົ່າກັບ 3.6  
4.15 , 3.95 , 4.25 , 5.25 ແລະ 4.9 ຕາມລຳດັບ ໂດຍວິທີການ NA1 ມີຄວາມແຕກຕ່າງກັນອ່າງມື້ນຍ  
ສໍາຄັນທາງສົດີກັບທຸກວິທີກາ ແລະ A3V1 , A6V1 ແລະ NA2 ໄຟມີຄວາມແຕກຕ່າງກັນ ແຕ່ຈະແຕກຕ່າງ  
ກັນອ່າງມື້ນຍສໍາຄັນທາງສົດີກັບ A3V2 ແລະ A6V2 ໂດຍຄະແນນເຂົ້າຍຂອງທັງ 2 ວິທີການນີ້ຈັດອູ້ໃນ  
ຮະດັບຄວາມຂອບເລັກນ້ອຍ (ໂດຍແປ່ງການໃຫ້ຄະແນນເປັນ 7 ຮະດັບ)

ตารางที่ 4.7 ค่าคะแนนเฉลี่ยของการประเมินคุณภาพด้านประสิทธิภาพสัมผัสของลำไยแห้ง

คุณลักษณะที่ ทดสอบ	วิธีการ					
	ค่าคะแนนในการประเมินคุณภาพด้านประสิทธิภาพสัมผัส					
	NA1	A3V1	A6V1	NA2	A3V2	A6V2
ลี	3.4 a	4.65 b	4.1 ab	4.45 ab	5.15 b	4.6 b
กลิ่น	3.85 a	3.8 a	3.25 a	3.9 a	4.25 a	3.45 a
รสชาติ	4.9 a	5.05 a	3.6 b	4.9 a	5 a	4.9 a
เนื้อสัมผัส	4.35 a	3.95 a	3.5 b	3.65 b	4.25 a	4.2 a
รูปทรงและขนาด	4.6 a	4.25 ab	3.3 b	4.45 a	4.95 a	4.55 a
ความชอบโดยรวม	3.6 c	4.15 a	3.95 a	4.25 a	5.25 b	4.9 b

\* ตัวเลขในแนวนอนที่ตามด้วยอักษรเหมือนกัน ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ ที่ระดับความเชื่อมั่น 95 %

\* ระดับการให้คะแนน 1 = ไม่ชอบมาก , 2 = ไม่ชอบปานกลาง , 3 = ไม่ชอบเล็กน้อย , 4 = เจรจา , 5 = ชอบเล็กน้อย , 6 = ชอบปานกลาง , 7 = ชอบมาก

#### 4.7 ลักษณะที่ปรากฏของลำไยแห้งเมื่อปรับปรุงระบบกระจายอากาศร้อน

##### 4.7.1 ลักษณะที่ปรากฏของลำไยแห้งเมื่อใช้ความเร็วลม 0.75 เมตรต่อวินาที

จากการปรับปรุงระบบกระจายอากาศภายในห้องอบแห้ง โดยการแยกส่วนห้องกระจายอากาศให้อิสระต่อกันทั้ง 9 ชั้นถ้า และภายในห้องติดตั้งแผ่นเปล่งลมให้มีการไหลของลมที่สม่ำเสมอตลอดความกว้างของถาดบรรจุลำไยขนาด 0.5 เมตร จะได้ลำไยที่มีลักษณะดังนี้

จากรูปที่ 4.20 เป็นลำไยแห้งที่ได้จากการวิธีการ NA1 ในถาดที่ 5 ซึ่งเป็นถาดชั้นกลาง สังเกตพบว่าสีของลำไยจะค่อนข้างคล้ำ และที่ด้านข้างจะมีสีคล้ำอย่างเห็นได้ชัด บริเวณส่วนกลางของถาดไม่พบปัญหาของลำไยไม่แห้งอยู่เลย ทั้งนี้เนื่องจากวิธีการนี้ใช้เวลาในการอบแห้งนานถึง 20 ชั่วโมง ประกอบกับการกระจายในส่วนดังกล่าวมีประสิทธิภาพดี

แต่จากการเบรียบเทียบขณะเมื่อทำการอบเสร็จแล้ว ลักษณะที่ปรากฏของลำไยในถาด 1 ถึง 3 (ชั้นล่าง) ของวิธีการนี้ยังพบลำไยที่มีความชื้นสูงอยู่บริเวณส่วนกลาง แต่ที่ด้านข้างทั้ง 2 ด้านของถาดลำไยจะแห้งดีแล้วแต่ก็มีสีน้ำตาลเข้มอยู่ การเกิดลักษณะดังกล่าวอาจเป็นไปได้ว่า

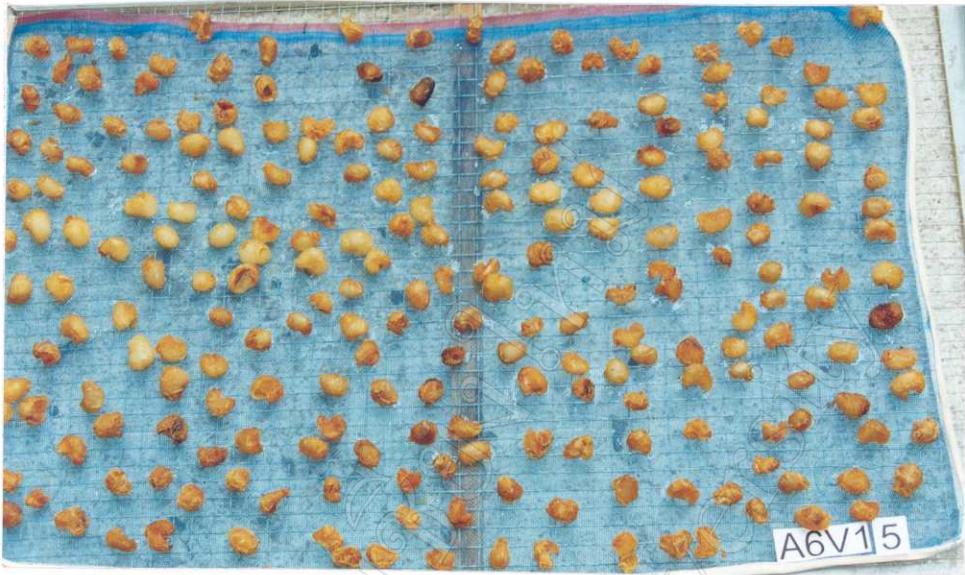
ความเร็วลดของอากาศที่กระจายออกจากห่อด้านข้างให้ผ่านไม่ถึงส่วนกลางของถาด แต่มีการลอยตัวขึ้นสูงขั้นบน และ ลำไยในชั้นถาดที่ 7 ถึง 9 นั้นใช้เวลาในการอบแห้งน้อยกว่า ชั้นกลางและชั้นล่าง ซึ่งเมื่อพิจารณาโดยรวมวิธีการ NA1 จะได้ลำไยที่ค่อยสม่ำเสมอเท่าที่ควรในแต่ละชั้นถาด



รูปที่ 4.20 ลักษณะที่ปรากฏของลำไยแห้งวิธีการ NA1



รูปที่ 4.21 ลักษณะที่ปรากฏของลำไยแห้งวิธีการ A3V1



รูปที่ 4.22 ลักษณะที่ปรากฏของลำไยแห้งวิธีการ A6V1

รูปที่ 4.21 และ 4.22 แสดงถึงลักษณะที่ปรากฏของลำไยแห้งวิธีการ A3V1 และ A6V1 ในถุงที่ 5 ซึ่งทั้ง 2 ตัวอย่างจะมีสีน้ำตาลที่ค่อนข้างอ่อนกว่า NA1 แต่ที่ด้านข้างของถุงในทั้ง 2 วิธีการ ลำไยมีสีน้ำตาลเข้มกว่าส่วนกลางถุง แต่ความชื้นของลำไยจะค่อนข้างสม่ำเสมอ กันตลอดความกว้างของถุง ซึ่งพบลำไยที่มีความชื้นสูงอยู่ที่กลางถุงเพียงเล็กน้อย

#### 4.7.2 ลักษณะที่ปรากฏของลำไยแห้งเมื่อใช้ความเร็วลม 1.15 เมตรต่อวินาที

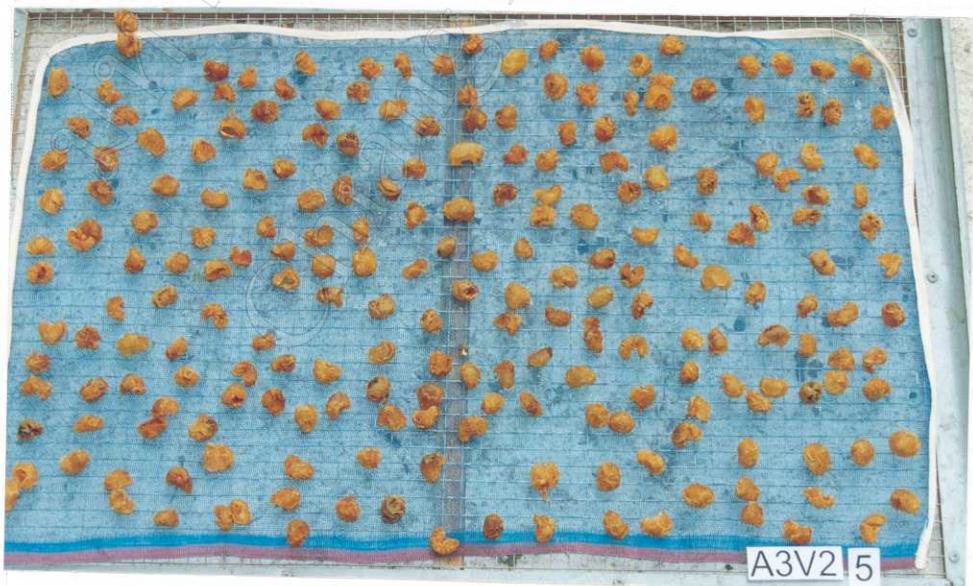
รูปที่ 4.23 เป็นลำไยแห้งที่ได้จากการ NA2 ในถุงที่ 5 สังเกตพบว่าลำไยแห้ง มีสีน้ำตาลอ่อนและค่อยๆ เข้มขึ้นไปตามความยาวของถุง และที่ด้านข้างที่อากาศร้อนเข้าจะมีสีคล้ำอย่างเห็นได้ชัด และพบลำไยสีน้ำตาลเข้มและมีกลิ่นใหม่ แต่ไม่พบลำไยที่มีความชื้นสูงบริเวณส่วนกลางของถุง เนื่องจากความเร็วลมที่สูงขึ้นสามารถให้หล่อผ่านได้ถึงส่วนกลางของถุง

รูปที่ 4.24 เป็นลำไยแห้งที่ได้จากการ A3V2 ในถุงที่ 5 พบร่วงลำไยเป็นสีน้ำตาลอ่อนสม่ำเสมอทั่วถุงทั้งถุง แต่ที่ด้านข้างของถุงทั้ง 2 ด้านพบลำไยที่มีสีน้ำตาลเข้มเพียงเล็กน้อย และที่ส่วนกลางถุงไม่พบลำไยที่มีความชื้นสูง ลักษณะที่เกิดขึ้นเมื่อพิจารณาถึงระบบการกระจายอากาศ เมื่อติดตั้งแผ่นแบ่งลมจะสามารถซ้ายให้ลำไยแห้ง และมีสีและความชื้นสม่ำเสมอ กับประกอบกับการแยกท่ออิสระต่อกันในแต่ละชั้นถุง จะสามารถควบคุมปริมาณการไหลของอากาศร้อนได้ดีด้วย และการออกแบบระบบกระจายอากาศให้มีทิศทางการไหลจากด้านข้าง จะเกิดการลดตัวชี้นของความร้อน เราสามารถเพิ่มอัตราการไหลในชั้นถุงด้านล่างเพื่อทดแทนความร้อนบางส่วนที่ลดลงขึ้นไป จะทำให้ลำไยในถุง และลำไยในแต่ละชั้นถุงมีความสม่ำเสมอ กัน

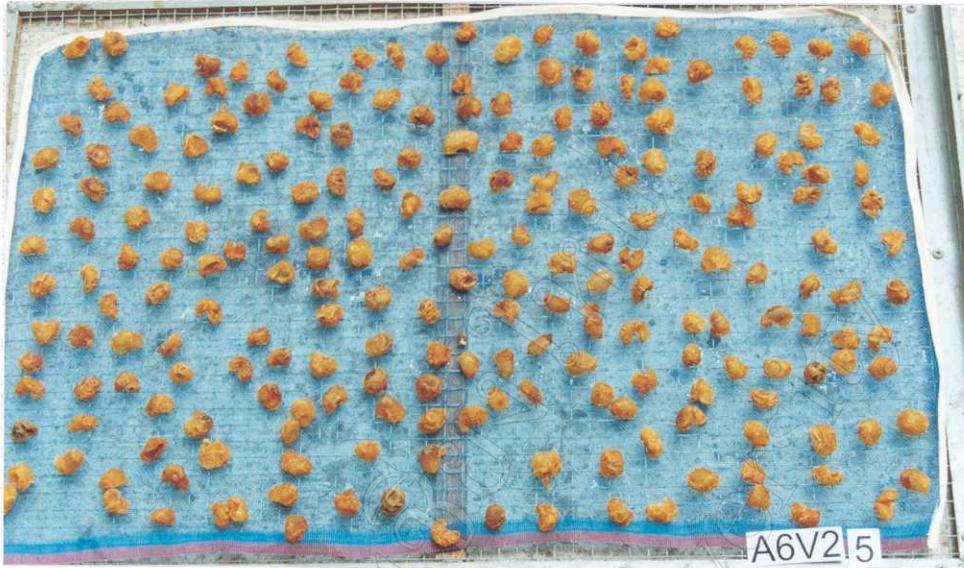
รูปที่ 4.25 เป็นลำไยแห้งที่ได้จากวิธีการ A6V2 ในถาดที่ 5 พบร่วงสีน้ำดาลอ่อนสม่ำเสมอทั่วทั้งถาด แต่ที่ด้านข้างของถาดทั้ง 2 ด้านพบลำไยที่มีสีน้ำดาลเข้มเพียงเล็กน้อย และที่ส่วนกลางถาดไม่พบลำไยที่มีความชื้นสูง เช่นเดียวกับวิธีการ A3V2



รูปที่ 4.23 ลักษณะที่ปราภูของลำไยแห้งวิธีการ NA2



รูปที่ 4.24 ลักษณะที่ปราภูของลำไยแห้งวิธีการ A3V2



รูปที่ 4.25 ลักษณะที่ปรากฏของลำไยแห้งวิธีการ A6V2

#### 4.7 การวิเคราะห์ต้นทุนและผลตอบแทนเชิงเศรษฐศาสตร์

การวิเคราะห์ต้นทุนและผลตอบแทนเชิงเศรษฐศาสตร์ ของการลงทุนสร้างและปรับปรุงระบบกระจายทิศทางอากาศร้อนของเครื่องอบแห้งลำไยแบบแกะเปลือก จากข้อมูลค่าใช้จ่ายจากตารางผนวกที่ 19 ซึ่งผลการวิเคราะห์สรุปได้ดังตารางที่ 4.10 โดยมีรายละเอียดและเงื่อนไขในการวิเคราะห์ดังนี้

1. ต้นทุนการสร้างและปรับปรุงเครื่องฯ 19,610 บาท
2. อบแห้งลำไยแบบแกะเปลือกครั้งละ 20 กิโลกรัม โดยอัตราส่วนของลำไยทั้งเปลือกต่อเนื้อลำไยสด เท่ากับ 1 : 0.5 กิโลกรัม ดังนั้นใช้ลำไยทั้งเปลือกเฉลี่ย 40 กิโลกรัม
3. ค่าแรงงานในการแกะลำไยเท่ากับ 8 บาทต่อ กิโลกรัม เนื้อลำไย
4. ค่าลำไยสดเกรดเอ กิโลกรัมละ 11 บาท
5. ใช้เวลาในการอบครั้งละ 16 ชั่วโมง
6. เนื้อลำไยสด 20 กิโลกรัม ได้ลำไยแห้ง 3.5 กิโลกรัม หรือ 10 : 1.75
7. ใช้พลังงานไฟฟ้าไฟฟ้าเฉลี่ยชั่วโมงละ 3 kW.h
8. อบแห้ง 5 ครั้งต่อสัปดาห์, ปีละ 16 สัปดาห์
9. ค่าพลังงานไฟฟ้าต่ออยูนิตเท่ากับ 2.3 บาท / kW.h (การไฟฟ้าส่วนภูมิภาค, 2545)

10. ราคาขายจำไยแห้งเท่ากับ 250 บาทต่อกิโลกรัม
11. ตัวเครื่องฯ มีอายุการใช้งาน 5 ปี
12. มูลค่าซากคิดเป็น 20 เปอร์เซ็นต์ของต้นทุนเครื่องฯ
13. ค่าซ่อม-บำรุงคิดเป็น 1.5 % ของต้นทุนเครื่องฯ ต่อ 100 ชั่วโมงการทำงาน
14. อัตราดอกเบี้ยเงินกู้ 10 เปอร์เซ็นต์ (ธนาคารแห่งประเทศไทย, 18 กันยายน 2545)

### การคำนวณ

#### 1. ค่าใช้จ่ายของจำไยแกะเปลือก

$$\begin{aligned}
 &= (\text{น.น. จำไยทั้งเปลือก}) \times (\text{ราคา}) + (\text{น.น. เนื้อจำไย}) \times \text{ค่าจ้างแกะเปลือก} \\
 &\quad (\text{น.น. เนื้อจำไย}) \\
 &= (40 \times 11) + (20 \times 8) \\
 &\quad 20 \\
 &= 30 \text{ บาทต่อกิโลกรัมเนื้อจำไย}
 \end{aligned}$$

#### 2. ค่าใช้จ่ายเพียบเท่ารายปีของต้นทุนเครื่องฯ

$$\begin{aligned}
 &= 19,610 (\text{CRF}^*, 10\%, 5) - 19610 (\text{SFF}^*, 10\%, 5) \\
 &= 19610 \times (0.26380) - 19610(0.2)(0.16380) \\
 &= 4,530.7 \text{ บาท}
 \end{aligned}$$

เมื่อ CRF = Capital recovery factor

SFF = Sinking fund factor

ตารางที่ 4.8 ตารางดอกเบี้ยที่อัตราดอกเบี้ย 10 % (วันชัย และ ชาครุ่ม, 2539)

จำนวนปี	SFF	CRF
4	0.21547	0.31547
5	0.16380	0.26380
6	0.12961	0.22961

3. ค่าใช้จ่ายด้านผลิตงานไฟฟ้ารายปี

$$\begin{aligned}
 &= \text{ชั่วโมงการทำงาน} \times \text{อัตราการใช้ไฟฟ้า} \times \text{ราคาต่อหน่วย} \\
 &= 5 \times 16 \times 16 \times 3 \times 2.3 \\
 &= 8,832 \text{ บาท}
 \end{aligned}$$

4. ค่าบำรุงรักษารายปี

$$\begin{aligned}
 &= 1.5\% \text{ ต่อ}100 \text{ ชั่วโมง} \times \text{ชั่วโมงการทำงาน} \times \text{ต้นทุนเครื่อง} \\
 &= (0.015/100) \times 5 \times 16 \times 16 \times 19,610 \\
 &= 3,765.12 \text{ บาท}
 \end{aligned}$$

5. ค่าจำไยรายปี

$$\begin{aligned}
 &= \text{น้ำหนักเนื้อลำไยที่ใช้ต่อปี} \times \text{ราคาต่อกิโลกรัม} \\
 &= 5 \times 16 \times 20 \times 30 \\
 &= 48,000 \text{ บาท}
 \end{aligned}$$

6. ค่าใช้จ่ายรวมรายปี

$$\begin{aligned}
 &= 4,530.7 + 8,832 + 3,765.12 + 48,000 \\
 &= 65,127.82 \text{ บาท}
 \end{aligned}$$

7. ค่าใช้จ่ายต่อปริมาณลำไยแห้ง

$$\begin{aligned}
 \text{ต้นทุนเครื่อง} &= 4530.7 / (5 \text{ ครั้ง}) \times (16 \text{ สปดาห์}) \times 3.5 \\
 &= 16.18 \text{ บาท ต่อกิโลกรัมลำไยแห้ง}
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 \text{ค่าไฟฟ้า} &= 8832 / (5 \text{ ครั้ง}) \times (16 \text{ สปดาห์}) \times 3.5 \\
 &= 31.54 \text{ บาท ต่อกิโลกรัมลำไยแห้ง}
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 \text{ค่าซ่อม-บำรุง} &= 3765.12 / (5 \text{ ครั้ง}) \times (16 \text{ สปดาห์}) \times 3.5 \\
 &= 13.44 \text{ บาท ต่อกิโลกรัมลำไยแห้ง}
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} \text{ค่าจำไยสด} &= 48,000 / (5 \text{ ครั้ง}) \times (16 \text{ สัปดาห์}) \times 3.5 \\ &= 171.42 \text{ บาท ต่อ กิโลกรัม จำไยแห้ง} \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} \text{รวม} &= 65127.82 / (5 \times 16 \times 3.5) \\ &= 232.59 \text{ บาท ต่อ กิโลกรัม จำไยแห้ง} \end{aligned}$$

8. รายได้รายปี

$$\begin{aligned} &= 5 \times 16 \times 3.5 \times 250 \\ &= 70,000 \text{ บาท} \end{aligned}$$

9. กำไรสุทธิรายปี

$$\begin{aligned} &= \text{รายได้รายปี} - \text{ค่าใช้จ่ายรายปี} \\ &= 70,000 - 65127.82 \\ &= 4872.18 \text{ บาท} \end{aligned}$$

10. อัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal rate of return , IRR)

$$\begin{aligned} \text{เงินลงทุน} &= \text{กำไรสุทธิรายปี} (\text{SPWF}, i, n) \\ 19610 &= 4872.18 (\text{SPWF}, i, 5) \\ 19610 / 4872.18 &= (\text{SPWF}, i, 5) \\ 4.02 &= (\text{SPWF}, i, 5) \end{aligned}$$

เมื่อ  $\text{SPWF} = \text{Uniform series – present worth factor}$   
 $i = \text{อัตราดอกเบี้ย}$   
 $n = \text{เวลา (ปี)}$

ดังนั้น จะใช้วิธีการ Interpolation เพื่อหาค่า IRR ที่ทำให้ค่า SPWF เท่ากับ 4.02 ในระยะเวลา 5 ปี

ตารางที่ 4.9 ตารางอัตราผลตอบแทนที่ 7 % และ 8 % , n = 5

อัตราผลตอบแทน	SPWF
7	4.100
IRR	4.02
8	3.99

ที่มา : (วันชัย และ ชุม, 2539)

ดังนั้นจะได้อัตราผลตอบแทนจากการลงทุนเท่ากับ

$$\text{IRR} = \frac{7\% + (4.1 - 4.02) \times (8 - 7)}{(4.1 - 3.99)}$$

$$\text{IRR} = 7.72\%$$

ตารางที่ 4.10 ผลการวิเคราะห์ค่าใช้จ่ายและผลตอบแทน

ค่าใช้จ่ายที่ยับเท่ารายปี	จำนวนเงิน (บาท)	ค่าใช้จ่ายต่อ กิโลกรัมแห้ง (บาท)
1. ค่าเครื่องอบแห้งฯ	4,530.7	16.18
2. ค่าพลังงานไฟฟ้า	8,832	31.54
3. ค่าสำรองเชื้อเพลิง	48,000	171.42
4. ค่าซ่อม-บำรุง	3,765.12	13.44
5. รวมทั้งหมด	65127.82	232.59
ผลตอบแทนรายปี		อัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (%)
1. รายได้	70,000	7.72 %
2. กำไร	4,872.18	

จากตารางที่ 4.10 พบว่าอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (IRR) มีค่าต่ำกว่าดอกเบี้ยเงินกู้ ซึ่งในทางเศรษฐศาสตร์ถือว่าเป็นโครงการที่ไม่น่าลงทุน ดังนั้นจึงได้ทำการวิเคราะห์เพิ่มเติมโดยคาดการณ์ว่าถ้าหากราคาจำไยลดลงเหลือกับ 10 บาท ต่อ กิโลกรัม ซึ่งอาจลดลงได้มากกว่านี้ หากเกษตรกรเจ้าของสวนเป็นผู้อบรมจำไยเอง ทำให้ค่าใช้จ่ายรวมเหลือกับ 6,1927.82 บาท ต่อปี กำไรสุทธิเหลือกับ 8,072.18 บาท ต่อปี และมีค่าใช้จ่ายรวมต่อ กิโลกรัมแห้งเหลือกับ 221.17 บาท จะได้ค่า IRR เหลือกับ 30 % ซึ่งเป็นอัตราผลตอบแทนที่น่าทำการลงทุน ทั้งนี้ในงานทดลองใช้พลังงานไฟฟ้าในการอบแห้งเป็นหลัก หากทำการปรับปรุงโดยเปลี่ยนมาใช้ก๊าซหุงต้มเป็นเชื้อเพลิงจะลดช่วงต้นทุนลงได้อีก