



## เอกสารอ้างอิง

1. สันหัด โรจนสุนทร "คำกล่าวรายงานในพิธีเปิดสัมมนา เรื่อง ถั่วลิสง และ ถั่วอื่น ๆ บางชนิด" รายงานการสัมมนาเรื่อง ถั่วลิสง และ ถั่วอื่น ๆ บางชนิด หน้า 4 - 5 สมาคมวิทยาศาสตร์การเกษตรแห่งประเทศไทย กรุงเทพฯ 2521.
2. กรมส่งเสริมการเกษตร กระทรวงเกษตรและสหกรณ์ "แผนส่งเสริมการปลูกพืชไร่ใน ปี พ.ศ. 2525 - 2529" กรุงเทพฯ ม.ป.ป.
3. กรมส่งเสริมการเกษตร กระทรวงเกษตรและสหกรณ์ "แผนส่งเสริมพืชเศรษฐกิจระยะยาว ปี พ.ศ. 2522 - 2524 (ถั่วลิสง)" กรุงเทพฯ ม.ป.ป.
4. รวบรวมโดยสำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร กระทรวงเกษตรและสหกรณ์ "แผนพัฒนาเศรษฐกิจและสังคมแห่งชาติ ฉบับที่ 5 พ.ศ. 2525 - 2529" (ภาคการเกษตร) กรุงเทพฯ ม.ป.ป.
5. กองวิจัยเศรษฐกิจการเกษตร สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร "การศึกษาความต้องการ ถั่วลิสง" เอกสารเศรษฐกิจการเกษตร เลขที่ 82 กรุงเทพฯ ม.ป.ป. 32 หน้า.
6. กองนโยบายที่ดินและแผนงาน กรมพัฒนาที่ดิน "แนวนโยบายการใช้ที่ดินเพื่อผลิตถั่วลิสง" กรุงเทพฯ 2524, 55 หน้า.
7. เกษม ศิริสุโขดม "การผลิตและการตลาดถั่วลิสงของไทย" รายงานการสัมมนาเชิงปฏิบัติการ เรื่อง งานวิจัยถั่วลิสง ครั้งที่ 2 ประจำปี 2525 ณ ศูนย์วิจัยพืชไร่ นครสวรรค์ 11 - 13 กุมภาพันธ์ 2526 (อารันต์ พัทธโนทัย) หน้า 3 - 34 กรมวิชาการเกษตร กรุงเทพฯ 2526.
8. กรมเศรษฐกิจการพาณิชย์ กระทรวงพาณิชย์ "วิถึทางการส่งออกถั่วลิสง ปี 2525/26 และแนวโน้ม ปี 2526/27" กรุงเทพฯ ม.ป.ป. 12 หน้า.
9. ฝ่ายวิชาการและวางแผน ส่วนการเกษตร ธนาคารกรุงไทย "รายงานการศึกษาพืชเศรษฐกิจของไทย" หน้า 215 - 228 กรุงเทพฯ 2524.

10. สุพิณทร "สถานการณ์ทั่วโลกของไทย ปี 2525/26" "วารสารสมาคมพ่อค้าข้าวโพดและพืชพันธุ์ไทย" 8(17) ม.ค. - มี.ค. 2526 หน้า 52 - 56.
11. ธีรยุทธ กลิ่นสุคนธ์ และ ยัยวัฒน์ ต่อสกุลแก้ว "แอฟฟลาทอกซิน (สารพิษจากเชื้อราที่ทำให้เกิดมะเร็งของตับ)" สำนักพิมพ์ ดร.สกล พงศ์กร กรุงเทพฯ 2524.
12. ภัคดี โพธิ์พร "สารแอฟฟลาทอกซิน การเกิดและมาตรการควบคุมและป้องกันปัญหา" รายงานการประชุมปฏิบัติการเรื่องสารพิษจากเชื้อราในประเทศไทย ณ ห้องประชุมจางจินต์ คณะแพทยศาสตร์ ร.พ.รามาริบดี 13 - 14 มกราคม 2526 หน้า 52 - 74 มหาวิทยาลัยมหิดล กรุงเทพฯ 2526.
13. ศรัลสิทธิ์ การณณะวณิช "สารอะฟลาทอกซินในทั่วโลก" วารสารกรมวิทยาศาสตร์การแพทย์ ปีที่ 18 ฉบับที่ 2 2519 หน้า 131 - 134.
14. FAO "Mycotoxins Surveillance a Guideline" FAO Rome 1982 66 pp.
15. FAO "Recommended Practices for the Prevention of Mycotoxins in Food, Feed and Their Products" FAO Rome 1979 71 pp.
16. FAO "Report of the Joint FAO/WHO/UNEP Conference on Mycotoxins Nairobi 19 - 27 Sept. 1977" FAO Rome 1977 105 pp.
17. WHO "Mycotoxin" Environmental Health Criteria 11 WHO UK 1979 pp. 21 - 85.
18. ดารา พวงสุวรรณ ประวัติ ต้นบุญเอก ปริศนา เหมลู่ฉิม และ อรุณศรี วงษ์อุไร "ความรู้เกี่ยวกับสารพิษในเมล็ดข้าวโพด" กสิกร 53(6) 2523 หน้า 463 - 464.
19. คู่ภักดิ์ อังคภากร "โรคในปลูสดั่วที่เกิดจากสารพิษของเชื้อรา" รายงานการประชุมปฏิบัติการเรื่องสารพิษจากเชื้อราในประเทศไทย ณ ห้องประชุมจางจินต์ คณะแพทยศาสตร์ ร.พ.รามาริบดี 13 - 14 มกราคม 2526 หน้า 36 - 47 มหาวิทยาลัยมหิดล กรุงเทพฯ.



20. Brown, C.A. "Aflatoxin M in Milk" Fd. Technol. Aust. 34(5)  
1982 pp. 228 - 231.
21. สุรศักดิ์ โฆษะทัต "อะฟลาทอกซิน... สัตว์กินตาย" กสิกร 46(1) 2516 หน้า 67 -  
70.
22. รงชัย ทองอุทัยศรี "เชื้อราที่ทำให้เกิดพิษในตัวลิ่ง" กสิกร 43(3) 2513 หน้า  
383 - 389.
23. อรุณศรี ศิริสุภาพ "การผลิตตัวลิ่งเพื่อเป็นการค้าของไทย" วารสารสมาคมพ่อค้า  
ข้าวโพดและพืชพันธุ์ไทย 3(1) ก.ค. - ก.ย. 2521 หน้า 22 - 25.
24. Goldblatt, L.A. "Control and Removal of Aflatoxin" JAACS Vol.  
48 1971 pp. 605 - 609.
25. Marth, E.H. and Doyle, M.D. "Update on Mould Degradation of  
Aflatoxin" Fd. Technol. Vol. 33 1979 pp. 81 - 83.
26. ดารา พวงสุวรรณ, ประวิติ ต้นบุญเอก, ปริศนา ลีริอาชา และ อรุณศรี วงษ์อุไร  
"สารพิษจากเชื้อรา (Mycotoxin)" เอกสารประกอบการบรรยายใน  
การประชุมของสมาคมพ่อค้าข้าวโพดและพืชพันธุ์ไทย 30 กันยายน 2526  
ณ โรงแรมมณเฑียร กรุงเทพฯ.
27. อรพิน ภูมิภมร ปรีชา วิบูล์เศรษฐ์ "ความแตกต่างในชนิดและปริมาณเชื้อราที่เจริญ  
บนเมล็ดตัวลิ่งพันธุ์พื้นเมืองของไทยและพันธุ์ต่างประเทศ" รายงานการ  
สัมมนาเชิงปฏิบัติการเรื่องงานวิจัยตัวลิ่ง ครั้งที่ 2 ประจำปี 2526 ณ  
ศูนย์วิจัยพืชไร่ นครสวรรค์ 11 - 13 กุมภาพันธ์ 2526 (อารินต์ พัทโนทัย)  
หน้า 251 - 263 กรมวิชาการเกษตร กรุงเทพฯ 2526.
28. Diener, U.L., Pettit, R.E. and Cole, R.J. "Aflatoxins and Other  
Mycotoxin in Peanuts" in Peanut Science and Technology  
(Pattee, H.E. and Young, C.T. ed.) pp. 486 - 513 American  
Peanut Research and Education Society, Inc. Yoakum Texas  
1982.

29. กรมส่งเสริมการเกษตร "คำแนะนำที่ 5 เรื่องการปลูกถั่วลิสง" กุมภาพันธ์ 2526  
โรงพิมพ์ศูนย์ทหารราบ.
30. อรุณศรี วงษ์อุไร, ประคณา เหมลู่สี, ประเวติ ตันบุญเอก และ ดารา พวงสุวรรณ  
"การเกิดแอฟลาทอกซินในถั่วลิสงก่อนและหลังการเก็บเกี่ยว" รายงาน  
ประจำปี 2525 สาขาโรคพืชผลผลิตการเกษตร กองโรคพืชและจุลชีววิทยา  
กระทรวงเกษตรและสหกรณ์.
31. Hoseltine, C.W., Shotwell, O.L., Ellis, J.J. and Stubblefield, R.D.  
"Aflatoxin Formation by Aspergillus flavus" Bacteriol.  
Rev. 30(12) 1966 pp. 795 - 805.
32. Shank, R.C. and Wagon, G.N. Gibson, J.B. and Nondasuda, A.  
"Dietary Aflatoxin and Human Liver Cancer II Aflatoxin  
in Market Foods and Foodstuff of Thailand and Hong Kong"  
Fd. Cosmet. Toxicol. Vol. 10 1972 pp. 61 - 69.
33. Shank, R.C., Gordon, J.E. and Wagon, G.N. Nondasuda, A. and  
Subhamani B. "Dietary Aflatoxin and Human Liver Cancer  
III Field Survey of Rural Thai Families for Ingested  
Aflatoxin" Fd. Cosmet. Toxicol. Vol. 19 1972  
pp. 71 - 84.
34. Glinsukon, T., Thamavit, W. and Ruchirawat, M. "Studies on the  
Population of Toxogenic Fungi in Market Foods and  
Foodstuffs Mycoflora Contamination" J. Sci. Soc.  
Thailand Vol. 2 1976 pp. 176 - 184.
35. อรุณศรี วงษ์อุไร, ประคณา ลีโรอาชา และ ดารา พวงสุวรรณ "ศึกษาลำดับปริมาณ  
ของเชื้อราที่สร้างอะฟลาทอกซินในถั่วลิสง" รายงานประจำปี 2526  
สาขาโรคพืชผลผลิตการเกษตร กองโรคพืชและจุลชีววิทยา กระทรวงเกษตรและ  
สหกรณ์.

36. พัดมา มัดตะขิดร และ มบุรี ฮัจจราวัลละ "การตรวจสอบเชื้อราที่สำคัญที่ติดมากับเมล็ดพันธุ์ของพืชตระกูลถั่วบางชนิดในภาคตะวันออกเฉียงเหนือ" รายงานประจำปี 2515 สำนักงานวิจัยเกษตรภาคตะวันออกเฉียงเหนือ สำนักงานปลัดกระทรวงเกษตรและสหกรณ์ หน้า 449 - 462.
37. Taber, R.A. and Schroeder, H.W. "Aflatoxin-Producing Potential of Isolates of the Aspergillus flavus-oryzae Group from Peanuts (Arachis hypogaea) Appl. Microbiol. 15(1) 1967 pp. 140 - 147.
38. Feakin, S.D. "The Aflatoxin problem" in Pest Control in Groundnuts 3<sup>rd</sup> PANS Manual No. 2 pp. 177 - 180 Center for Overseas Pest Research London 1973.
39. Bampton, S.S. "Growth of Aspergillus flavus and Production of Aflatoxin in Groundnut Part I" Trop. Sci. Vol. 5 1963 pp. 74 - 81.
40. ส่มาน แก้วบุญเรือง, ทวี เก่าศิริ, สัตตา มณีรัตน์ และ มบุรี ฮัจจราวัลละ "อิทธิพลของความชื้น อุณหภูมิ และระยะเวลาการเก็บที่มีต่อการเปลี่ยนแปลงของชนิดของเชื้อราและความงอกของเมล็ดถั่วลิสง" รายงานประจำปี 2515 สำนักงานวิจัยเกษตรภาคตะวันออกเฉียงเหนือ สำนักงานปลัดกระทรวงเกษตรและสหกรณ์ หน้า 430 - 438.
41. Council for Agricultural Science and Technology "Aflatoxin and Other Mycotoxins an Agricultural Perspective" Report No. 80 Council for Agricultural Science and Technology Iowa 1972 pp. 5 - 22.
42. Pettit, R.E., Schroeder, H.W., Taber, R.A. and Home, C.W. "Mycotoxins" in Peanut Production in Texas pp. 74 - 79 Texas Agric. Experi. Stat. Texas 1975.



43. Dickens, J.W. and Pattee, H.E. "The Effects of Time, Temperature and Moisture on Aflatoxin Production in Peanuts Inoculated with a Toxic Strain of Aspergillus flavus" Trop. Sci. Vol. 8 1966 pp. 11 - 12.
44. Diener, U.L. and Davis, N.D. "Effect of Environment on Aflatoxin Production in Freshly Dug Peanuts" Trop. Sci. Vol. 10 1968 pp. 22 - 28.
45. Mixon, A.C. "Potential for Aflatoxin Contamination in Peanuts (Arachis hypogaea L.) Before and Soon After Harvest A. Review" J. Environ. Qual. 9(3) 1980 pp. 344 - 349.
46. Tupule, P.G. "The Problem of Aflatoxin in Groundnut" Indian Farming Dec. 1967 pp. 41 - 43.
47. Detroy, R.W. Lillehoj, E.B. and Ciegler, A. "Aflatoxin and Compounds" in Microbial Toxin Vol. 6 (Fungal Toxin). pp. 25 - 43 Academic Press New York 1971.
48. Schroeder, H.W. "Factors Influencing the Development of Aflatoxins in Some Field Crops" J. Stor. Prod. Res. Vol. 5 1969 pp. 187 - 192.
49. Austwick, P.K.C. and Ayerst, G. "Groundnut Microflora and Toxicity" Chem. & Ind. No. 2 1963 pp. 55 - 61.
50. Ross, I.J., Loewer, L.J., and White, G.M. "Potential for Aflatoxin Development in Low Temperature Drying System" Transaction of the ASAE 22(6) 1979 pp. 1439 - 1443.
51. Schroeder, H.W. and Hugo, J.R. "Aflatoxin : Production of the Toxins in Vitro in Relation to Temperature" Appl. Microbiol. 15(2) 1967 pp. 441 - 445.

52. Pettit, R.E. and Taber, R.A. "Factors Influencing Aflatoxin Accumulation in Peanut Kernels and the Associated Mycoflora" Appl. Microbiol. 16(8) 1968 pp. 1230 - 1234.
53. Diener, U.L. and Davis, N.D. "Aflatoxin Formation in Peanuts by Aspergillus flavus" Bulletin 493 49 pp. Agric. Exper. Sta. Auburn University Alabama 1977.
54. Burrell, N.J. Grundey, J.K. and Harkness, C. "Growth of Aspergillus flavus and Production of Aflatoxins in Groundnut Part V" Trop. Sci. Vol. 6 1969 pp. 874 - 896.
55. McDonald, D. and Harkness, C. "Growth of Aspergillus flavus and Production of Aflatoxin in Groundnuts Part IV" Trop. Sci. Vol. 6 1969 pp. 12 - 27.
56. McDonald, D., Harkness, C. and Stonchridge, W.C. "Growth of Aspergillus flavus and Production of Aflatoxin in Groundnuts Part VI" Trop. Sci. Vol. 6 1969 pp. 131 - 154.
57. กองการกาศ กรมอุตุนิยมวิทยา Monthly and Annual Mean Relative Humidity, Temperature of Thailand for the Year 1980 - 1983.
58. Henderson, S.M. "A Basic Concept of Equilibrium Moisture" Agric. Eng. Jan. 1952 pp. 29 - 32.
59. Young, J.H., Person, N.K., Donald, J.O. and Mayfield, W.D. "Harvesting Curing and Energy Utilization" in Peanut Science and Technology (Pattee, H.E. and Young, C.T. ed.) pp. 461 - 485 American Peanut Research and Education Society Inc. Yoakum Texas 1982.

60. Karon, M.L. and Hillery, B.E. "Hygroscopic Equilibrium of Peanuts"  
JAOCS 26(1) 1949 pp. 16 - 19.
61. Ayerst, G. "Determination of the Water Activity of Some  
Hygroscopic Food Material by a Dew-Point Method"  
J. Sci. Fd. Agric. Vol. 16 1965 pp. 71 - 78.
62. Agrawal, K.K., Clary, B.L. and Nelson, G.L. "Investigation into  
the Theories of Desorption Isotherms for Rough Rice and  
Peanuts" J. Fd. Sci. Vol. 36 1971 pp. 919 - 924.
63. Singh, R.S. and Dja, T.P. "Equilibrium Moisture Content of  
Groundnut and Chillies" J. Sci. Fd. Agric. Vol. 25  
1974 pp. 451 - 459.
64. Young, J.H. "Evaluation of Models to Describe Sorption and  
Desorption Equilibrium Moisture Content Isotherm of  
Virginia Type Peanuts" Transaction of the ASAE 19(1)  
1976 pp. 146 - 150, 155.
65. รายงานกิจกรรมของกรมวิทยาศาสตร์ "อะฟลาทอกซินในถั่วลิสง" ต.ค. 2517 -  
ก.ย. 2519 หน้า 89 - 91.
66. Indian Standard "Code of Practice for Control of Aflatoxin  
in Groundnut Part I Harvesting Transport and Storage  
of Groundnuts" IS 9071 Part I 1979.
67. Malaysian Standard "Specification for Fresh Groundnut Kernels"  
MS. 3.59 1976.
68. Chinese National Standard "Peanut" CNS 1448, N 1019 1970.



69. Henderson, S.M. and Perry, R.L. Agricultural Process Engineering 3<sup>rd</sup> ed. AVI Publishing Company Inc. Westport Connecticut 1976.
70. บรรยงวุฒิ จุลละโพธิ์ การลดความชื้นในผลิตภัณฑ์เกษตร (Agricultural Product Drying) ฝ่ายเก็บรักษาและแปรรูปภาพ กองเกษตรวิศวกรรม กรมวิชาการ-เกษตร 2523.
71. Woodroof, J.G. "Peanuts : Production Processing Products" 2<sup>nd</sup>. pp. 93 - 111 Westport Connecticut. The AVI Publishing Company Inc. 1973.
72. Wright, M.E. and Porterfield, T.G. "Heating and Drying Peanuts with Radio-Frequency Energy" Transaction of the ASAE 14(4) 1971 pp. 629 - 633.
73. Aristizabol, L. Burns, E.E. and Kunze, O.R. "Physical Chemical and Organoleptic Properties of Peanuts Separated in a Controlled Air Stream" Transaction of the ASAE 12(3) 1969 pp. 298 - 301, 304.
74. American Society of Heating Refrigerating and Air Conditioning Engineer "ASHREA Handbook and Product Directory" pp. 23.1 - 23.14 American Society of Heating Refrigerating and Air Conditioning Engineer Inc. New York 1978.
75. Note and News "Bin Drier for Groundnuts" J. Fd. Sci. Technol. 3(3) 1966 pp. 117 - 120.
76. Troeger, J.M. "Design of a Peanut Drying System Using Solar Heated Water" Transaction of the ASAE 23(3) 1982 pp. 902 - 906.

77. Blatchford, S.M. and Hall, D.W. "Method of Drying Groundnuts  
II Artificial Method" Trop. Sci. Vol. 5 1963  
pp. 82 - 96.
78. Muckle, T.B. and Stirling, H.G. "Review of the Drying of Cereals  
and Legumes in the Tropics" Trop. Stor. Prod. Inf.  
Vol. 22 1971 pp. 11 - 30.
79. Roger, R.A. and Brusewitz, G.H. "Drying Spanish Peanut Pods with  
Short Duration High Temperature Air Cycled Dials"  
Pea. Sci. 4(1) 1977 pp. 12 - 16.
80. Serenson, J.W. and Person, N.K. "Drying and Storing" in Peanut  
Production in Texas pp. 81 - 93 Texas Agric. Exper. Sta.  
Texas 1975.
81. Blankenship, P.D. and Pearson, J.L. "Effect Airflow Rates on the  
Drying and Quality of Green Peanuts in Deep Beds"  
ARS-S-135 5 pp. ARS USDA 1976.
82. Sabgah, M.A., Khalifa, A.M. and Soliman, S.N. "Studies of Peanut  
Drying" Alexandria. J. Agric. Res. 27(3) 1979  
pp. 501 - 508.
83. Hall, D.W. "Handling and Storage of Food Grains in Tropical and  
Subtropical Areas" FAO Agricultural Development Paper  
No. 90 FAO Rome 1970.
84. Butt, J.L. and Kummer, F.A. "Artificial Curing of Peanuts"  
Agric. Eng. 33(1) 1951 pp. 29 - 33.

85. อำนาจ คอวณิช "การลดความชื้นถั่วลิสงโดยใช้ลมร้อนแบบกังข่วง" เอกสารประกอบ  
การบรรยายเรื่องวิทยาการหลังการเก็บเกี่ยวของข้าว พืชไร่ และพืชสวน  
วันที่ 19 - 20 พฤศจิกายน 2524 ณ สถาบันประมงน้ำจืดแห่งชาติ และ  
ศูนย์วิจัยอารักขาข้าว เกษตรกลางบางเขน กรุงเทพฯ.
86. ลัวร์เวทย์ กฤษณะ เศรษฐ "เครื่องกะเทาะเปลือกถั่วลิสง" (Peanut Sheller)  
อุตสาหกรรมสาร 25(8) 2525 หน้า 3 - 9.
87. ฝ่ายวิศวกรรมเก็บรักษาและแปรรูป กองเกษตรวิศวกรรม "การลดความชื้นเมล็ดพืช  
และเครื่องมอลลดความชื้นเมล็ดพืช" ม.ป.ท. ม.ป.ป.
88. R.A. Lister Farm Equipment Ltd., Tropical Crop Drier  
(Advertising Supplement) n.p., n.d.
89. วิจิต อินสุวรรณ์ "รายงานโครงการวิจัยเรื่องเครื่องกะเทาะถั่วลิสง" คณะวิศวกรรม-  
ศาสตร์ มหาวิทยาลัยขอนแก่น 2526.
90. American Society for Testing and Materials "Standard Test  
Method for Relative Humidity by Wet and Dry Bulb  
Psychrometer" Sec. 11, Vol. 11.03, American Society  
for Testing and Material, Easton 1983.
91. Gill J.L. "SST 423 and ANS 854 Course Notes" Michigan State  
University Publication East Lansing, Michigan 1977.
92. Fennema, O.R. "Principle of Food Science Part II Physical Principle  
of Food Preservation" pp. 239 - 241. Marcel Dekker Inc.  
1975.
93. The American Oil Chemists' Society "Official and Tentative  
Methods of the American Oil Chemists' society" Vol. I  
The American Oil Chemists' Society Illinois 1973.



94. Young, J.H. Whitaker, T.B. Blankenship, P.D. Bruswitz, G.H. Troeger, J.M. Steele, J.L. Person, Jr N.K. "Effect of Oven Drying Time on Peanut Moisture Determination" Transaction of the ASAE 25(2) 1982 pp. 491 - 496.
95. International Seed Testing Association "International Rules for Seed Testing, Rules 1976" Seed. Sci. & Technol. 4, pp. 3 - 49 1976.
96. International Seed Testing Association "International Rules for Seed Testing, Annexes 1976" Seed. Sci. & Technol. 4, pp. 51 - 177.
97. Official Method of Analysis of the Association of Official Analytical Chemists (Sidney Williams ed.) 14<sup>th</sup> ed pp. 478 - 494 The Association of Official Analytical Chemists Inc. Arlington Virginia 1984.
98. Davidson, JR. J.I., Whitaker, T.B. and Dickens, J.W. Grading, Cleaning, Storage, Shelling, and Marketing of Peanuts in the United State in Peanut Science and Technology (Pattee H.E. and Young C.T. ed.) pp. 592 - 594 American Peanut Research and Education Society Inc. Yoakum Texas 1982.
99. Weiss, T.J. "Food Oils and Their Uses" p. 22 The AVI Publishing Company Inc. Westport Connecticut 1970.
100. Gudstone, F.D. and Norris, F.A. "Lipids in Food Chemistry, Biochemistry and Technology" p. 95 Pergamon Press Oxford 1983.

101. Malasian Standard "Specification for Fresh In-shell Groundnuts" MS 3.60 : 1976.
102. Indain Standard "Grading for Groundnut Kernels for Oil Milling and for Table Use" IS; 4427 - 1967 1968.
103. จวงจันทร์ ดวงพัตรา "เทคโนโลยีของเมล็ดพันธุ์ (Seed Technology)"  
หน้า 79 - 93 คณะเกษตร มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์ กรุงเทพฯ 2521.
104. กรมส่งเสริมการเกษตร "ระเบียบกรมส่งเสริมการเกษตร ว่าด้วยมาตรฐานคุณภาพเมล็ดพันธุ์ พ.ศ. 2524 แก้ไขครั้งที่ 2 พ.ศ. 2528, กรมส่งเสริมการเกษตร, กรุงเทพมหานคร, 2528.
105. Brownlec, K.A. "Regression Through the Origin" in Statistical Theory and Methodology in Science and Engineering 2<sup>nd</sup> pp. 358 - 361 John Wiley & Sons Inc. New York 1965.
106. Bethea, R.M. Duran B.S. and Boullion T.C. "Regression Analysis" in Statistical Methods for Engineers and Scientists Vol. 15 pp. 272 - 315 Marcel Dekker Inc. New York 1975.
107. จรรย์ จันทลักษณ์ "สถิติวิธีวิเคราะห์และวางแผนงานวิจัย" สำนักพิมพ์ไทยวัฒนาพานิช จำกัด กรุงเทพฯ 2523.
108. จำลอง สันตระกูล และ บุญสร้าง ตีเรกสถาพร "การพัฒนาเครื่องอบแห้งถั่วลิสงพลังแสงอาทิตย์" การประชุมทางวิชาการเทคโนโลยีสำหรับการพัฒนาชนบท ครั้งที่ 3 16 - 17 กุมภาพันธ์ 2528 หน้า 5 - 146 - 5 - 162 ม.ป.ท. 2528.
109. Young, J.H. and Whitaker, T.B. "Speccific Heat of Peanuts by Differential Scanning Calorimetry" Transaction of the ASAE Vol. 16 no. 3 pp. 522 - 524 1973.

110. ส้มฉาย โอลูวรรณ และ กัญจนนา บุญเกียรติ "การศึกษาตัวแปรที่มีอิทธิพลต่อ  
ประสิทธิภาพของเตาถ่าน" วารสารเคมีวิศวกรรม เทคโนโลยีทางอาหาร  
และเชื้อเพลิง ปีที่ 4 ฉบับที่ 1 เดือนมกราคม 2525 หน้า 75 - 95.



ภาคผนวก

## ภาคผนวก ก

ตารางที่ ก-1 สัดคิดเกี่ยวกับตัวปลิงพันธุ์โทมาน 9 เปรียบเทียบกับพันธุ์ลูโยทัย 38 และลำปาง

ลำดับ	ลักษณะพืช	พันธุ์		
		ลำปาง	ลูโยทัย 38	โทมาน 9
1	ทรงต้น	พุ่ม (valencia)	พุ่ม (valencia)	พุ่ม (bunch virginia)
2	สีของต้น	เขียว	ม่วง	เขียว
3	ใบ	ใหญ่, สีเขียว	ใหญ่, สีเขียว	เล็ก, สีเขียวเข้ม
4	อายุถึงวันออกดอก (วัน)	37	37	41
5	อายุถึงวันเก็บเกี่ยว (วัน)	100 - 110	100 - 110	100 - 120
6	ลักษณะฝัก	คงอวบและลาบหนมฝัก เห็นได้ชัดเจม	คงอวบและลาบหนมฝัก เห็นได้ชัดเจม	คงอวบและลาบหนมฝัก ค่อนข้างเรียบ
7	จำนวนเมล็ดต่อฝัก	2 - 3	2 - 3	2
8	สีของเมล็ด	ชมพู	แดง	ชมพู
9	น้ำหนัก 100 เมล็ด (กรัม)	39 - 48	42 - 48	42 - 50
10	% การกะเทาะ (น.น.เมล็ด) น.น.ฝัก	65 - 75	67 - 74	72 - 80
11	เฉลี่ยน้ำหนักต่อถัง (กก.)	5	5	5.5
12	เมล็ดมีน้ำหนักร้อยละ	48 - 52	48 - 54	46
13	เมล็ดมีโปรตีนร้อยละ	24 - 25	24 - 25	33
14	เฉลี่ยผลผลิตในฤดูแล้ง 1/	365	392	424
15	เฉลี่ยผลผลิตในฤดูฝน 2/	358	347	402
16	ผลผลิตเฉลี่ยตลอดปี 3/	362	360	413
17	เปรียบเทียบผลผลิตเป็นร้อยละกับพันธุ์ ลูโยทัย 38	100	100	114

1/ เฉลี่ยจากฤดูแล้ง 3 ปี (2516 - 2518) 5 แปลงทดลอง

2/ เฉลี่ยจากฤดูฝน 3 ปี (2516 - 2518) 11 แปลงทดลอง

3/ เฉลี่ยทั้งฤดูแล้งและฤดูฝนของ 3 ปี (2516 - 2518)

ที่มา กองวิจัย กรมวิชาการเกษตร "แนะนำพืชไร่ 2523" เอกสารวิชาการเล่มที่ 3

## ตารางที่ ก-2

ข้อมูลเกี่ยวกับการบริโภคอะฟลาทอกซินกับอัตราของการเกิดโรคมะเร็งของตับแบบ  
ปฐมภูมิ

ประเทศ	พื้นที่	ปริมาณบริโภคโดยเฉลี่ย ในผู้ใหญ่ (ng Meg BW/day)	อัตราการเกิด มะเร็งในตับ (ราย/100,000 คน/ปี)
เคนยา	ที่ราบสูง	3.5	1.2
ไทย	ล่งขลา	5.0	2.0
ลัวซีแลนด์	สันเขาสูง	5.1	2.2
เคนยา	ที่ราบ	5.9	2.5
ลัวซีแลนด์	ที่ราบสูง	8.9	3.8
เคนยา	ที่ราบต่ำ	10.0	4.0
ลัวซีแลนด์	เลมอมโบ	15.4	4.3
ไทย	ราชบุรี	45.0	6.0
ลัวซีแลนด์	ที่ราบต่ำ	43.1	9.2
โมแซมบิก	จินแฮมเบน	222.1	13.0

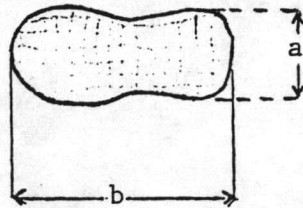
ที่มา ภัคดี โพธิพร "สารแอฟลาทอกซิน การเกิดและมาตรการควบคุมและป้องกัน  
ปัญหา" รายงานการประชุมปฏิบัติการเรื่องสารพิษจากเชื้อรา  
ในประเทศไทย ณ ห้องประชุมจงจินต์ คณะแพทยศาสตร์  
รพ.รามาธิบดี 13 - 14 มกราคม 2526 หน้า 52 - 74  
มหาวิทยาลัยมหิดล กรุงเทพฯ 2526.



ตารางที่ ก-3 แสดงขนาดเฉลี่ย 100 ผักของหัวปลีจังหวัดพิษณุโลก 9 ที่ใช้ในการทดลองนี้

	* a (มิลลิเมตร)	* b (มิลลิเมตร)
$\bar{X}$	10.86	27.03
S.D	$\pm 0.72$	$\pm 3.24$

\* a และ \* b เป็นขนาดที่วัดดังรูป



ตารางที่ ก-4 แสดงการเปรียบเทียบค่าความร้อน (heating value) ของเชื้อเพลิงชนิดต่าง ๆ

ชนิดเชื้อเพลิง	ค่าความร้อน		หมายเหตุ
	แคลอรี/กรัม	บี.ที.ยู./ปอนด์	
ซังข้าวโพด	4,965	8,955	-
ซีเลือบ	4,956	8,940	-
แกลบ	3,790 - 4,006	6,836 - 7,225	-
เปลือกถั่วลิสง*	2,500	4,509	-
ทิมไม้	4,389 - 4,590	7,916 - 8,280	-
ทิมจากซีเลือบ	4,820	8,694	-
ทิมจากแกลบ	3,886	7,009	มีสภาพได้ความชื้นสูงที่สุดหากมีปริมาณ 256 องศาเซลเซียส
ถ่านไม้	7,030	12,680	-
ถ่านจากทิมซีเลือบ	7,530	13,582	-
ถ่านจากทิมแกลบ	4,895	8,829	-
ถ่านหินจากเหมืองแม่เมาะ จ.ลำปาง	2,500 - 3,000	4,510 - 5,410	lignite-subbituminous
ถ่านหินจากเหมืองกระเป๋ จ.กระบี่	2,850 - 3,000	5,140 - 5,410	lignite
ถ่านหินจากเหมืองแม่เฒ่า จ.ลำปาง	4,980	8,983	subbituminous-bituminous
ถ่านหินจากเหมืองป่าคา จ.ลำพูน	3,600	6,494	subbituminous-bituminous
ถ่านหินจากเหมืองบ้านบุญ จ.ลำพูน	3,100	5,592	subbituminous
ถ่านหินจากเหมืองแม่เฒ่า จ.ตาก	8,275	14,926	bituminous
น้ำมันเบนซิน (gasoline)	11,504	20,750	-
น้ำมันก๊าด (kerosene)	10,977	19,800	-
น้ำมันดีเซล (diesel)	10,644	19,200	-
LPG (liquified petroleum gas)	11,920	21,500	-
น้ำมันเตา 600 (ชนิดที่ 1)**	-	18,000	-

ที่มา สถาบันทดลองยาสูบแม่โจ้ อ.สันทราย จ. เชียงใหม่

\* สิ่งตัวอย่างวิเคราะห์ที่ศูนย์เครื่องมือวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

\*\* ข้อกำหนดคุณภาพน้ำมันการปิโตรเลียมแห่งประเทศไทย

รูปที่ ก-1 แสดงลักษณะ เมล็ดที่ถือว่าแตกหัก เมื่อเมล็ดร่วงลงมีความชื้นสูง (ร้อยละ 20.33 น้ำหนักเปียก)



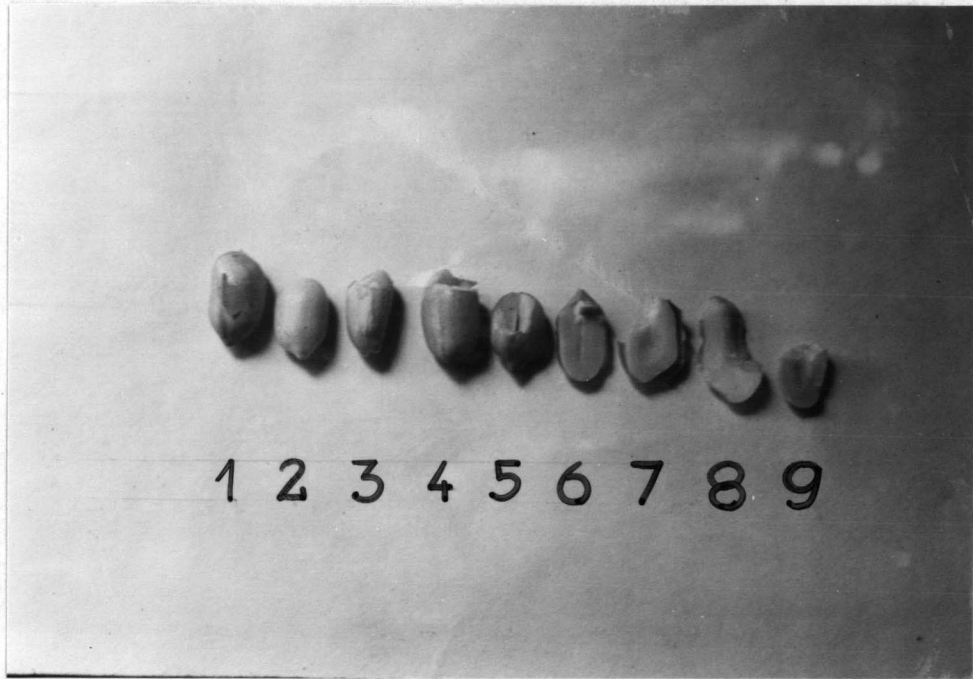
แถวที่ 1 (เรียงจากซ้ายไปขวา) เมล็ดดี, ลักษณะขี้และเป็นรอยถูกกระแทก, ลักษณะเมล็ดที่ปรแยกจากกัน, ผิวหุ้มเมล็ดถลอก

แถวที่ 2 ลักษณะ เมล็ดบิ่น

แถวที่ 3 เมล็ดที่ผิวหุ้มเมล็ดถลอกออกหมด, ลักษณะ เมล็ดครึ่งซีก, ลักษณะบิ่นหัก และเมล็ดดี



รูปที่ ก-2 แสดงลักษณะ เมล็ดที่ถือว่าแตกหัก เมื่อเมล็ดข้าวสีงมีความชื้นต่ำ (ร้อยละ 5.89 น้ำหนักเปียก)



1 เมล็ดที่ผิวหุ้มเมล็ดถลอกบางส่วน, 2 ผิวหุ้มเมล็ดถลอกออกหมด, 3-5 เมล็ดป่นบางส่วน, 6-9 เมล็ดปรแตกครึ่งหนึ่งและป่น

รูปที่ ก-3 ลักษณะของเมล็ดที่ถือว่าไม่กะเทาะ



รูปที่ ก-4 ลักษณะ เมล็ดตัวที่งอก



รูปที่ ก-5 ลักษณะเมล็ดข้าวขึ้นราที่บริเวณผิวลอกและ radicle





ภาคผนวก ข

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวลี้ง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลี้ง		ความชื้นของตัวลี้งขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_o - M_e]$		
อุณหภูมิ กระแสเป่าเย็บก	อุณหภูมิ กระแสแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
↑	↑	↑	↑	↑	0	71.12	28.88	61.34	86.67	68.66	1	1	1
					3	78.05	21.95	56.64	30.99	51.01	0.913	0.232	0.764
					8	77.63	22.37	56.03	24.92	49.07	0.902	0.148	0.734
(1) 27.0 ± 0.02	35.0 ± 1.5	57	0.067	0.141	20	78.82	21.17	49.52	19.46	43.15	0.783	0.073	0.633
(2) 26.0 ± 1.0	29.0 ± 1.0	80			25	76.60	23.30	47.91	16.74	40.60	0.754	0.036	0.586
↓	↓	↓	↓	↓	29	78.47	21.53	42.69	16.51	37.05	0.658	0.033	0.524
↑	↑	↑	↑	↑	44	76.74	23.26	30.61	15.46	27.08	0.441	0.026	0.345
(1) 26.4 ± 0.4	34.2 ± 0.6	54	0.063	0.135	48	77.31	22.69	26.61	14.22	23.80	0.369	0.009	0.287
(2) 27.0	30.0	80			52	73.32	26.67	24.70	14.04	21.85	0.334	0.007	0.247
↓	↓	↓	↓	↓	68	74.61	25.39	18.75	14.02	17.55	0.226	0.007	0.170
(1) 27.0	35.9	52	0.060	0.132									
(2) 25.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	68			81	73.43	26.57	14.40	13.99	14.29	0.147	0.010	0.110
(1) 25.9 ± 0.2	34.3 ± 0.1	53			87			9.43					
					91			7.49					

หมายเหตุ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ วัดเฉพาะช่วงเวลา 08.00 - 16.00 นาฬิกา

ตารางที่ ข-1 ข้อมูลการอบแห้งตัวลี้งแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 35 องศาเซลเซียส ปีที่ 1

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมบูรณ์ของ ตัวลี้ง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลี้ง		ความชื้นของตัวลี้งขณะอบแห้ง			HR = $\frac{[M - M_e]}{[M_0 - M_e]}$		
อุณหภูมิ กระเปาะเปียก	อุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งผก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งผก
(1) ↑ 28.1 ± 0.6	↑ 34.1 ± 0.3	↑ 64	↑	↑	0	71.76	28.24	60.61	89.82	68.86	1	1	1
(2) ↓ 27.0 ± 1.0	↓ 32.0 ± 1.0	↓ 70	0.078	0.156	5	73.06	26.94	60.05	34.59	53.19	0.989	0.256	0.792
(1) ↑ 26.4 ± 0.5	↑ 34.5 ± 0.2	↑ 53	↑	↑	8	76.34	23.65	59.90	22.56	51.06	0.986	0.094	0.775
(2) ↓ 26.0 ± 1.0	↓ 32.0 ± 1.0	↓ 60	0.062	0.134	23	78.22	21.78	46.34	21.08	40.84	0.758	0.101	0.599
(1) ↑ 26.5 ± 0.2	↑ 34.6 ± 0.6	↑ 52.8	↑	↑	29	77.02	29.97	38.31	16.77	34.53	0.590	0.044	0.468
(2) ↓ 25.0 ± 1.0	↓ 31.0 ± 1.0	↓ 60	↑	↑	33	75.00	25.00	36.89	15.78	31.61	0.564	0.032	0.431
(1) ↑ 26.5 ± 0.2	↑ 34.6 ± 0.6	↑ 52.8	↑	↑	47	76.50	23.50	29.85	15.16	26.40	0.435	0.024	0.338
(2) ↓ 25.0 ± 1.0	↓ 31.0 ± 1.0	↓ 60	0.062	0.133	51	76.90	33.10	26.69	14.83	23.95	0.377	0.020	0.295
(1) ↑ 25.1 ± 0.6	↑ 36.7 ± 0.1	↑ 40	↑	↑	57	74.10	25.90	24.59	14.41	21.95	0.339	0.014	0.255
(2) ↓ 25.0 ± 1.0	↓ 31.0 ± 1.0	↓ 60	↑	↑	71	73.60	26.40	19.13	14.23	17.84	0.238	0.012	0.179
(1) ↑ 25.1 ± 0.6	↑ 36.7 ± 0.1	↑ 40	↑	↑	80	73.80	26.20	14.99	13.86	14.69	0.162	0.007	0.122
(2) ↓ 25.0 ± 1.0	↓ 31.0 ± 1.0	↓ 60	↑	↑	86	-	-	9.22	-	-	-	-	-
(1) ↑ 25.1 ± 0.6	↑ 36.7 ± 0.1	↑ 40	↑	↑	92	-	-	5.54	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-2 ข้อมูลการอบแห้งตัวลี้งแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 35 องศาเซลเซียส ซ้ำที่ 2

(1) สภาวะการรอบแห้งในอุ้ง			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวค้ำ		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวค้ำ		ความชื้นของตัวค้ำขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_o - M_e]$		
(2) สภาวะแวดล้อมออกอุ้ง													
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปิด	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		(ชั่วโมง)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก		เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งผก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งผก
			↑	↑	0	65.89	34.11	73.31	144.95	99.75	1	1	1
(1) 31.0 ± 1.5	41.1 ± 0.5	53	0.062	0.133	3	68.71	31.28	71.50	75.07	72.61	0.973	0.469	0.815
(2) 25.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	60	↓	↓	6	73.92	26.07	69.12	40.41	61.63	0.938	0.203	0.746
(1) 28.4 ± 0.5	40.5 ± 0.3	40	↑	↑	9	79.16	20.84	63.33	27.61	55.89	0.874	0.122	0.717
(2) 25.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	60	↓	↓	23	75.72	24.27	50.36	18.82	42.70	0.681	0.056	0.529
↑	↑	↑	↑	↑	26.5	74.79	25.21	44.06	16.30	37.06	0.576	0.036	0.440
(1) 29.3 ± 0.2	41.1 ± 0.6	42	0.043	0.116	30	75.03	24.96	35.25	15.89	30.41	0.443	0.033	0.341
(2) 26.0 ± 1.0	32.0 ± 1.0	62	↓	↓	33	74.00	26.00	32.52	14.63	27.86	0.409	0.023	0.308
↓	↓	↓	↓	↓	47.5	71.20	28.80	17.35	17.76	16.32	0.189	0.017	0.139
↓	↓	↓	↓	↓	52	72.00	28.00	12.22	13.16	12.48	0.114	0.012	0.086
(1) 28.7 ± 0.2	40.8 ± 0.1	42			57	-	-	8.41	-	-	-	-	-
					61	-	-	5.65	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-3 ข้อมูลการอบแห้งตัวค้ำแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส ไซท์ 1



(1) สภาวะการรอบแห้งในอุ้ง			ความชื้นสัมพัทธ์ของ		เวลา	สัดส่วนของ เมล็ด		ความชื้นของตัวลีงขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_o - M_e]$		
(2) สภาวะแวดล้อมนอกอุ้ง			ตัวลีง			อบแห้ง	และเปลือกตัวลีง		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)	
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		(ชั่วโมง)		(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)	
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก		เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) $30.8 \pm 2$	$41.0 \pm 3$	49	0.056	0.126	0	65.71	34.30	81.74	103.78	89.31	1	1	1
(2) $26.5 \pm 1.0$	$31.0 \pm 1.0$	70			7	69.58	30.12	74.90	58.69	69.79	0.910	0.505	0.788
					23	73.54	26.46	50.75	18.13	42.12	0.595	0.060	0.453
					26.5	72.44	27.55	45.22	15.12	36.92	0.525	0.039	0.391
(1) $29.7 \pm 0.6$	$42.1 \pm 1.3$	42	0.048	0.120	30	68.49	31.51	43.41	13.79	34.07	0.502	0.024	0.351
(2) $27.0 \pm 1.0$	$32.0 \pm 1.0$	70			46.5	70.28	29.72	22.76	13.43	19.99	0.233	0.020	0.170
					51	69.80	30.20	19.56	13.26	17.66	0.191	0.019	0.139
					56	69.22	30.78	14.33	12.87	13.88	0.123	0.014	0.090
(1) $28.9 \pm 0.3$	$40.7 \pm 0.2$	44			62	-	-	9.07	-	-	-	-	-
					66	-	-	6.19	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-4 ข้อมูลการอบแห้งตัวลีงแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส ไซส์ 2

(1) สภาวะการรอบแห้งในอุ้ง			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวค้ำ		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวค้ำ		ความชื้นของตัวค้ำขณะอบแห้ง			MR = $\frac{[M-M_c]}{[M_o-M_c]}$		
(2) สภาวะแวดล้อมนอกอุ้ง													
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปิด	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์											
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 31.7 ± 0.9	↑ 45.3 ± 1.2	↑ 40	↑ 0.046	↑ 0.112	0	65.05	34.95	73.37	163.57	104.89	1	1	1
(2) 25.0 ± 1.0	↓ 31.0 ± 1.0	↓ 60	↓	↓	3	70.78	29.22	68.77	72.02	69.72	0.933	0.399	0.772
					8	76.28	23.72	60.12	36.25	54.46	0.807	0.164	0.655
					23	73.30	26.70	33.19	16.26	28.67	0.504	0.039	0.380
(1) 30.1 ± 0.4	↑ 45.5 ± 0.3	↑ 33	↑ 0.039	↑ 0.102	28	72.82	27.18	25.51	13.80	22.33	0.311	0.023	0.232
(2) 26.0 ± 1.0	↓ 30.0 ± 1.0	↓ 75	↓	↓	34	72.61	27.39	19.83	13.41	18.07	0.229	0.020	0.172
					47	72.34	27.66	15.98	12.56	15.03	0.174	0.015	0.122
(1) 28.6 ± 0.1	↓ 44.1 ± 0.3	↓ 34			52	-	-	10.92	-	-	-	-	-
					58	-	-	5.45	-	-	-	-	-

ตารางที่ ๒-5 ข้อมูลการอบแห้งตัวค้ำแบบต่อเนื่องที่จุดอุณหภูมิ 45 องศาเซลเซียส ซี.ที่ 1

(1) สภาวะการรอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวลี้ง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลี้ง		ความชื้นของตัวลี้งขณะอบแห้ง			MR = $\frac{[M - M_e]}{[M_0 - M_e]}$		
จุดหวง กระเปาะเปียก	จุดหวง กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าทริกแห้ง)		(ชั่วโมง)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าทริกแห้ง)			(ทศนิยม, น้าทริกแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก		เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) ↑ 32.6 ± 1.4	↑ 44.9 ± 2.0	↑ 45	↑ 0.052	↑ 0.120	0	68.60	31.40	82.58	92.15	85.58	1	1	1
(2) ↓ 26.0 ± 1.0	↓ 33.0 ± 1.0	↓ 60	↓	↓	5	73.57	26.43	75.53	37.34	65.44	0.909	0.316	0.752
					10.5	74.74	25.26	62.47	29.53	54.15	0.740	0.219	0.609
(1) ↑ 30.6 ± 0.5	↑ 44.3 ± 0.8	↑ 39	↑ 0.045	↑ 0.111	24	71.52	29.08	45.22	16.04	37.01	0.521	0.061	0.391
(2) ↓ 24.5 ± 1.0	↓ 30.0 ± 1.0	↓ 67	↓	↓	28	70.99	29.01	34.23	15.20	28.71	0.381	0.051	0.285
					32	70.68	29.32	29.01	13.59	24.49	0.314	0.031	0.232
(1) ↑ 28.3 ± 0.3	↑ 44.1 ± 1.2	↑ 32	↑ 0.038	↑ 0.102									
(2) ↓ 26.0 ± 1.0	↓ 31.0 ± 1.0	↓ 70			48	68.00	32.00	13.22	12.75	13.07	0.111	0.312	0.085
(1) ↑ 28.5 ± 0.4	↑ 43.7 ± 0.5	↑ 33			53	-	-	8.42	-	-	-	-	-
					58	-	-	5.60	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-6 ข้อมูลการอบแห้งตัวลี้งแบบต่อเนื่องที่จุดหวง 45 องศาเซลเซียส วิชาที่ 2



(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวอย่าง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวอย่าง		ความชื้นของตัวอย่างขณะอบแห้ง			HR = $[M - M_e] / [M_0 - M_e]$		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
					0	73.11	26.89	77.46	80.69	78.33	1	1	1
(1) 33.3 ± 1.1	49.4 ± 1.2	34	0.040	0.104	3.5	75.49	24.51	71.40	41.25	64.01	0.917	0.439	0.800
(2) 25.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	60			5	74.08	25.92	67.56	34.54	59.03	0.865	0.343	0.730
					10	72.80	27.20	54.87	20.90	45.63	0.692	0.149	0.545
					24	70.41	29.59	14.44	13.44	14.14	0.142	0.043	0.113
(1) 28.2 ± 0.3	43.4 ± 0.3	34			28	-	-	10.37	-	-	-	-	-
					33	-	-	6.72	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-7 ข้อมูลการอบแห้งตัวอย่างแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส วิชาที่ 1

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวอย่าง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวอย่าง		ความชื้นของตัวอย่างขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_0 - M_e]$		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด
					0	71.15	28.85	77.82	78.28	77.95	1	1	1
(1) 33.0 ± 0.9	49.8 ± 0.8	33	0.039	0.103	3.5	77.76	22.24	70.93	29.22	61.65	0.907	0.278	0.767
(2) 25.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	60			8.5	77.18	22.82	66.60	23.10	56.67	0.848	0.189	0.698
					12.5	76.95	23.05	51.72	18.02	43.95	0.647	0.114	0.524
					24	71.64	28.36	14.99	13.30	14.51	0.150	0.044	0.120
(1) 28.3 ± 0.6	43.7 ± 0.4	33			30	-	-	9.18	-	-	-	-	-
					36	-	-	5.52	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-8 ข้อมูลการอบแห้งตัวอย่างแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส วิชาที่ 2

(1) สภาวะการรอบแห้งในตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวอย่าง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และ เปลือก ตัวอย่าง		ความชื้นของตัวอย่างขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_o - M_e]$		
(2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ													
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		(ชั่วโมง)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก		เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด
↑	↑	↑	↑	↑	0	62.74	37.26	83.70	202.46	127.95	1	1	1
(1) 37.4 ± 2.5	54.2 ± 1.4	36	0.042	0.107	3.5	70.86	29.14	76.48	107.28	85.46	0.909	0.504	0.791
(2) 27.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	80	↓	↓	7.5	76.97	23.03	68.81	45.55	63.45	0.813	0.182	0.667
↓	↓	↓	↓	↓	9.5	75.87	24.13	59.95	35.86	54.14	0.701	0.131	0.563
(1) 28.9 ± 0.8	54.8 ± 0.5	20	0.028	0.088	24	73.19	26.81	14.40	12.24	13.82	0.143	0.077	0.125
(1) 28.4 ± 0.3	43.6 ± 0.2	34			29	-	-	9.63	-	-	-	-	-
					33	-	-	6.94	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-9 ข้อมูลการอบแห้งตัวอย่างแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส ซ้ำที่ 1



(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ถั่วลิสง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกถั่วลิสง		ความชื้นของถั่วลิสงขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_0 - M_e]$		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			(ร้อยละ)	(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)		เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก
(1) 37.1 ± 1.5	54.3 ± 0.8	37	0.043	0.108	0	63.42	36.58	88.24	170.77	118.43	1	1	1
(2) 25.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	65			3	72.80	27.20	80.08	68.17	76.84	0.903	0.359	0.755
					6.5	73.50	26.50	73.96	46.92	66.79	0.830	0.226	0.670
(1) 34.5 ± 0.1	55.1 ± 1.4	26	0.033	0.094	9	73.92	26.08	60.45	31.24	52.83	0.673	0.135	0.536
(1) 29.5 ± 0.3	55.9 ± 0.9	16	0.025	0.084	24	74.78	25.22	15.44	12.16	14.61	0.142	0.023	0.112
(1) 28.7 ± 0.2	43.4 ± 0.6	36			30	-	-	10.35	-	-	-	-	-
					36	-	-	6.16	-	-	-	-	-

ตารางที่ ย-10 ข้อมูลการอบแห้งถั่วลิสงแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส ไซส์ 2

(1) สภาวะการรอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวค้ำ		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวค้ำ		ความชื้นของตัวค้ำขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_o - M_e]$		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปิด	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		(ชั่วโมง)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งผก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งผก
(1) 37.1 ± 0.9	51.6 ± 0.3	40	0.0461	0.1122	0	59.28	40.72	82.69	191.71	127.08	1	1	1
(1*) 39.2 ± 1.9	39.8 ± 2.1	100			5.5	64.55	35.45	80.37	116.63	93.32	0.970	0.585	0.834
(2) 28.0 ± 1.0	32.0 ± 1.0	76			9.5	67.40	32.60	78.25	68.60	75.10	0.943	0.318	0.739
					24	67.05	32.95	66.69	56.98	63.49	0.795	0.254	0.617
(1) 34.3 ± 0.6	50.3 ± 0.6	36	0.0421	0.1068	33	74.30	25.70	63.90	28.66	54.84	0.761	0.099	0.591
(1*) 36.3 ± 1.3	38.0 ± 1.5	90			48	72.70	27.30	39.45	23.36	35.06	0.449	0.070	0.345
(2) 27.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	80			52	71.84	28.16	31.09	16.83	27.07	0.347	0.038	0.260
(1) 32.7 ± 0.3	50.8 ± 1.1	30			55	70.50	29.50	22.50	16.64	20.77	0.239	0.037	0.179
(1*) 37.0 ± 2.1	40.8 ± 2.6	80			72	69.60	30.40	11.84	13.14	12.24	0.104	0.018	0.078
(2) 26.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	75											

หมายเหตุ (1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ ช่องให้ลมร้อน

(1\*) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ ช่องหยุดพักมิได้ให้ลมเย็น

ตารางที่ ข-11 ข้อมูลการอบแห้งตัวค้ำแบบทั้งช่วง ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง,

ทั้งช่วงหยุดพักมิได้ให้ลมเย็น เป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป

(1) * สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวอย่าง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวอย่าง		ความชื้นของตัวอย่างขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_0 - M_e]$		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด
(1) ↑ 32.6 ± 0.4	↑ 51.0 ± 0.9	↑ 28	↑ 0.035	↑ 0.097	0	69.09	30.91	78.01	148.57	99.82	1	1	1
(1.1) 27.8 ± 0.8	↑ 33.9 ± 1.7	65	↑ ↓	↑ ↓	5	75.17	24.83	72.72	54.77	68.26	0.929	0.325	0.779
(2) 23.0 ± 1.0	↓ 30.0 ± 1.0	↓ 60	↓ ↑	↓ ↑	10	74.85	25.15	63.78	27.84	54.74	0.809	0.131	0.639
↓ (1) 30.6 ± 1.3	↓ 50.4 ± 1.8	↓ 25	↓ ↑	↓ ↑	24	74.48	25.52	30.03	13.72	25.87	0.356	0.029	0.273
(1.1) 28.0 ± 0.3	↓ 35.6 ± 1.5	↓ 55	↓ ↑	↓ ↑	28	74.59	25.41	23.21	12.74	20.55	0.267	0.024	0.026
(2) 23.5 ± 1.0	↓ 30.0 ± 1.0	↓ 58	↓ ↑	↓ ↑	32	74.40	25.60	18.76	12.29	17.10	0.208	0.021	0.160
(1) 28.3 ± 0.6	↓ 42.6 ± 0.6	↓ 37	↓ ↑	↓ ↑	36	71.35	28.65	14.15	12.09	13.56	0.146	0.020	0.107
					41	-	-	8.99	-	-	-	-	-
					45	-	-	6.61	-	-	-	-	-

หมายเหตุ \* สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (1) ช่วงให้ลมร้อน  
(1.1) ช่วงให้ลมเย็น

ตารางที่ ข-12 ข้อมูลการอบแห้งตัวอย่างแบบกึ่งช่วง ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง,  
กึ่งช่วงให้ลมเย็น เป็นเวลา 1 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 1



(1) สภาวะการรอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวลี้ง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลี้ง		ความชื้นของตัวลี้งขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_o - M_e]$		
จุดหวงมิ กระเปาะเปียก	จุดหวงมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าทหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าทหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าทหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 34.7 ± 1.9	48.6 ± 0.4	40	0.046	0.112	0	68.82	31.18	77.29	128.72	93.33	1	1	1
(1.1) 27.5 ± 0.8	34.2 ± 1.8	60			3.5	74.75	25.25	76.55	52.35	70.44	0.990	0.350	0.828
(2) 24.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	60			8	78.49	21.51	68.39	28.73	59.86	0.878	0.149	0.721
(1) 30.7 ± 0.5	49.3 ± 2.5	26	0.033	0.095	23	75.66	24.34	33.11	14.04	28.47	0.403	0.038	0.314
(1.1) 27.9 ± 0.5	36.8 ± 1.5	50			27	73.41	26.59	25.24	13.42	22.10	0.296	0.033	0.226
(2) 25.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	60			31	73.76	26.24	20.53	12.86	18.52	0.233	0.029	0.179
					35	69.74	30.26	15.33	12.16	14.37	0.163	0.023	0.120
(1) 28.2 ± 0.3	43.2 ± 0.1	34			40	-	-	10.22	-	-	-	-	-
					46	-	-	5.60	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-13 ข้อมูลการอบแห้งตัวลี้งแบบกึ่งช่วง ให้อบร้อนที่จุดหวงมิ 50 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง,

กึ่งช่วงให้อบเย็น เป็นเวลา 1 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 2

(1) สภาวะการรอบแห้งในอุ๊อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกอุ๊อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวลี้ง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลี้ง		ความชื้นของตัวลี้งขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_0 - M_e]$		
จุดหวุฒ กระเปาะเป็ยบ	จุดหวุฒ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทคัฒบม, น้้ำทพักแห้ง)			(ร้อบละ)		(ร้อบละ, น้้ำทพักแห้ง)			(ทคัฒบม, น้้ำทพักแห้ง)		
(องค้ำเชลเช็ยล)	(องค้ำเชลเช็ยล)	(ร้อบละ)	เมล็ด	เปลือก	(ช่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ท้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ท้งฝัก
(1) 36.5 ± 1.2	51.0 ± 0.9	41	0.047	0.114	0	65.72	34.28	71.70	105.89	83.42	1	1	1
(1.1) 26.5 ± 0.2	23.9 ± 0.3	58			5.5	69.46	30.54	68.83	57.28	65.30	0.957	0.485	0.813
(2) 26.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	60			9	70.46	29.24	62.97	40.60	56.24	0.870	0.309	0.703
					23	72.36	27.64	37.99	20.48	33.15	0.497	0.096	0.386
(1) 32.8 ± 0.3	51.3 ± 1.0	29	0.036	0.098	28	72.56	27.44	29.92	13.45	25.43	0.393	0.039	0.296
(1.1) 28.1 ± 0.1	34.3 ± 0.8	62			33	71.62	28.38	27.22	13.09	23.21	0.353	0.034	0.263
(2) 27.0 ± 1.0	32.0 ± 1.0	68			47	70.90	29.10	14.44	12.69	13.93	0.162	0.030	0.124
(1) 28.6 ± 0.4	43.1 ± 0.1	35			52	-	-	9.43	-	-	-	-	-
					57	-	-	6.48	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-14 ข้อมูลการอบแห้งตัวลี้งแบบท้งช่วง ใหลมร้อนที่จุดหวุฒ 50 องค้ำเชลเช็ยล เป็นเวลา 1 ชั่วโมง,  
ท้งช่วงใหลมเย็น เป็นเวลา 3 ชั่วโมง ล้สับท้นไป ช้้ำที่ 1

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวลีง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลีง		ความชื้นของตัวลีงขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_o - M_e]$		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 33.5 ± 1.1	51.5 ± 2.1	30	↑ 0.037	↑ 0.099	0	68.40	31.60	75.04	116.92	88.27	1	1	1
(1.1) 26.8 ± 0.1	33.4 ± 0.1	60	↓	↓	3.5	75.16	24.84	73.01	67.36	71.61	0.972	0.537	0.864
(2) 27.0 ± 1.0	33.0 ± 1.0	65	↓	↓	9	79.64	20.36	64.96	34.84	58.83	0.859	0.233	0.731
			↓	↓	23	76.63	23.37	39.49	18.57	34.60	0.502	0.081	0.404
(1) 32.2 ± 0.5	50.5 ± 1.8	29	↑ 0.036	↑ 0.098	27	75.68	24.32	34.14	14.64	29.40	0.428	0.045	0.335
(1.1) 27.6 ± 0.4	34.5 ± 1.5	60	↓	↓	32	72.20	27.80	25.74	13.89	22.45	0.310	0.038	0.235
(2) 26.5 ± 1.0	31.5 ± 1.0	70	↓	↓	46	69.57	30.43	14.25	13.16	13.92	0.150	0.031	0.114
(1) 28.2 ± 0.4	43.6 ± 0.6	33			51	-	-	9.73	-	-	-	-	-
					55	-	-	5.82	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-15 ข้อมูลการอบแห้งตัวลีงแบบกิ่งย่อย ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง,  
กิ่งย่อยให้ลมเย็น เป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 2



(1) สภาวะการรอบแห้งในอุ้ง			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ถั่วลิสง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกถั่วลิสง		ความชื้นของถั่วลิสงขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_0 - M_e]$		
(2) สภาวะแวดล้อมนอกอุ้ง			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			(ร้อยละ)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)	
อุณหภูมิ กระเปาะเปียก	อุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์											
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 33.1 ± 0.4	50.8 ± 0.4	32	0.038	0.102	0	69.52	30.48	79.38	116.64	90.73	1	1	1
(1.1) 30.4 ± 0.9	35.6 ± 2.2	70			5.5	71.47	28.53	73.25	56.98	68.61	0.919	0.493	0.782
(2) 27.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	80			9	70.00	30.00	63.23	41.21	56.62	0.786	0.362	0.650
					24	69.20	30.80	24.13	18.67	22.45	0.275	0.096	0.217
(1) 30.0 ± 0.4	49.6 ± 0.5	25	0.032	0.093	28	70.10	29.90	21.19	15.50	19.49	0.236	0.068	0.183
(1.1) 27.9 ± 0.6	33.9 ± 1.2	65											
(2) 26.5 ± 1.0	31.0 ± 1.0	72			34	70.65	29.35	14.01	14.81	14.25	0.142	0.040	0.115
(2) (1) 28.3 ± 0.2	43.7 ± 0.8	33			40	-	-	8.44	-	-	-	-	-
					44	-	-	5.04	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-16 ข้อมูลการอบแห้งถั่วลิสงแบบกึ่งช่วง ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง,  
กึ่งช่วงให้ลมเย็น เป็นเวลา 1 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 1

(1) สภาวะการรอบแห้งในอุ้ง			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวอย่าง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวอย่าง		ความชื้นของตัวอย่างขณะอบแห้ง			MR = $\frac{[M - M_e]}{[M_o - M_e]}$		
(2) สภาวะแวดล้อมนอกอุ้ง			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)											
(1) 33.9 ± 2.4	51.4 ± 0.8	33	0.039	0.103	0	65.37	34.63	75.21	135.50	96.09	1	1	1
(1.1) 31.2 ± 0.5	37.2 ± 1.8	65	↑	↑	4	74.80	25.20	68.80	44.05	62.56	0.910	0.270	0.749
(2) 25.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	68			9.5	76.50	23.50	60.39	25.30	52.14	0.792	0.120	0.634
			↓	↓	25	71.09	28.91	21.92	14.38	19.74	0.258	0.038	0.195
(1) 31.4 ± 0.08	50 ± 0.7	28			0.034	0.096							
(1.1) 28.6 ± 1.2	35.5 ± 1.6	60	↑	↑	30	70.40	29.60	13.75	14.05	13.84	0.144	0.036	0.112
(2) 26.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	70			↓	↓							
(1) 28.3 ± 0.2	43.4 ± 0.7	34			35	-	-	9.22	-	-	-	-	-
					39	-	-	5.80	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-17 ข้อมูลการอบแห้งตัวอย่างแบบกึ่งยวง ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง,  
กึ่งยวงให้ลมเย็น เป็นเวลา 1 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 2

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวค้ำ		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวค้ำ		ความชื้นของตัวค้ำขณะอบแห้ง			MR = $\frac{[M-M_e]}{[M_0-M_e]}$		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 31.6 ± 0.3	50.5 ± 1.7	28	0.03478	0.09689	0	69.46	30.54	77.11	108.33	86.64	1	1	1
(1.1) 27.2 ± 0.2	34.1 ± 1.3	60			4	73.59	26.41	68.49	62.26	66.84	0.961	0.533	0.848
(2) 26.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	75			9.5	78.76	21.24	61.47	36.16	56.09	0.858	0.268	0.732
					23.5	75.97	24.03	30.85	18.47	27.88	0.405	0.087	0.329
(1) 29.9 ± 0.6	49.2 ± 0.4	24	0.03141	0.09233	28	76.76	23.74	26.82	15.64	24.30	0.348	0.065	0.283
(1.1) 24.5 ± 0.07	33.4 ± 2.8	50			32	72.40	27.60	24.41	14.62	21.71	0.313	0.048	0.240
(2) 25.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	68			38	73.21	26.78	18.41	12.69	16.88	0.225	0.035	0.174
					42	71.83	28.17	14.60	11.94	13.85	0.169	0.027	0.129
(1) 28.4 ± 0.2	43.4 ± 0.6	33			48	-	-	7.93	-	-	-	-	-
					51	-	-	6.23	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-18 ข้อมูลการอบแห้งตัวค้ำแบบทั้งช่วงที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส ให้ลมร้อนเป็นเวลา 3 ชั่วโมง,  
ทั้งช่วงให้ลมเย็น 3 ชั่วโมง สลับกันไป ยี่ที่ 1



(1) สภาวะการอบแห้งในอุ๊อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวอย่าง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวอย่าง		ความชื้นของตัวอย่างขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_o - M_e]$		
(2) สภาวะแวดล้อมนอกอุ๊อบ													
อุณหภูมิ กระเปาะเปียก	อุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		(ชั่วโมง)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก		เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 36.3 ± 1.3	50.5 ± 0.3	42	0.04825	0.11509	0	65.13	34.87	72.58	105.04	83.90	1	1	1
(1.1) 30.6 ± 0.5	35.6 ± 0.9	64			5	69.10	30.90	71.95	59.52	68.11	0.991	0.513	0.843
(2) 28.0 ± 1.0	2.0 ± 1.0	76			10	73.60	26.40	62.20	25.87	52.61	0.847	0.154	0.664
					24	72.61	27.39	34.25	19.72	30.27	0.434	0.082	0.338
(1) 32.6 ± 0.5	52.3 ± 1.4	27	0.0339	0.0957	30	70.45	29.55	22.96	14.54	20.47	0.283	0.052	0.215
(1.1) 26.1 ± 0.3	33.2 ± 0.5	64			36	69.80	30.20	17.99	13.29	16.57	0.211	0.039	0.159
(2) 26.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	75			42	68.52	31.48	14.57	11.27	13.53	0.162	0.018	0.116
(1) 27.5 ± 0.1	42.6 ± 0.8	33			47	-	-	9.20	-	-	-	-	-
					52	-	-	5.72	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-19 ข้อมูลการอบแห้งตัวอย่างแบบกึ่งช่วง ไหลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง,

กึ่งย่างไหลมเป็น เป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 2

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวลีง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลีง		ความชื้นของตัวลีงขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_0 - M_e]$		
จุดหวง กระเปาะเปียก	จุดหวง กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 37.4 ± 1.7	54.5 ± 0.7	35	0.041	0.105	0	65.94	34.06	84.13	140.44	103.31	1	1	1
(1.1) 28.0 ± 0.5	37.0 ± 0.7	50			5	73.14	26.86	77.84	85.46	79.89	0.921	0.577	0.829
(2) 25.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	60			10	74.05	25.95	69.66	47.38	63.88	0.819	0.284	0.680
					23	75.72	24.28	32.39	13.91	27.90	0.354	0.026	0.274
(1) 35.1 ± 0.5	55.0 ± 0.5	27	0.034	0.095	28	73.12	26.88	22.91	13.08	20.27	0.242	0.027	0.184
(1.1) 28.3 ± 1.7	38.3 ± 2.7	48											
(2) 25.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	60			34	71.80	28.20	15.71	10.91	14.35	0.153	0.010	0.113
(1) 28.2 ± 0.4	42.8 ± 0.6	35			40	-	-	9.39	-	-	-	-	-
					45	-	-	6.17	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-20 ข้อมูลการอบแห้งตัวลีงแบบกึ่งช่วง ไหล่มร้อนที่จุดหวง 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง,

กึ่งช่วงไหล่มเย็น เป็นเวลา 1 ชั่วโมง สลับกันไป ชาติ 1

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวสีลง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวสีลง		ความชื้นของตัวสีลงขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_0 - M_e]$		
จุดอุณหภูมิ กระแสเป่า	จุดอุณหภูมิ กระแสแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด	เมล็ด	เปลือก	ทั้งหมด
(1) 34.8 ± 1.9	53.8 ± 1.0	30	0.0364	0.099	0	68.27	31.73	81.62	120.27	93.88	1	1	1
(1.1) 31.8 ± 1.4	39.9 ± 2.4	60			5	73.60	26.40	77.56	77.18	77.46	0.948	0.610	0.859
(2) 24.5 ± 1.0	29.0 ± 1.0	70			10	75.44	24.56	67.33	32.65	58.81	0.817	0.206	0.667
					24	76.04	23.69	31.06	15.43	27.32	0.352	0.050	0.279
(1) 31.4 ± 0.3	54.5 ± 0.1	21	0.029	0.089	29	72.90	27.10	20.60	13.23	18.60	0.225	0.039	0.175
(1.1) 32.3 ± 1.0	40.8 ± 2.5	58											
(2) 26.0 ± 1.0	32 ± 1.0	64			33	72.20	27.80	14.49	11.76	13.73	0.147	0.026	0.114
(1) 29.1 ± 0.2	44.5 ± 0.3	34			38	-	-	9.56	-	-	-	-	-
					43	-	-	5.84	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-21 ข้อมูลการอบแห้งตัวสีลงแบบกึ่งช่วง ให้อุณหภูมิที่จุดอุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง,  
กึ่งช่วงให้ลมเป็น เป็นเวลา 1 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 2



(1) ลักษณะการรอบแห้งในอุ้ง			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวค้ำ		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวค้ำ		ความชื้นของตัวค้ำขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_c] / [M_o - M_c]$		
(2) ลักษณะแวกค้ำนอกอุ้ง			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		
จุดหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์											
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 37.2 ± 1.4	54.8 ± 1.1	35	0.041	0.105	0	65.16	34.89	77.71	114.68	90.65	1	1	1
(1.1) 30.2 ± 1.4	34.6 ± 2.8	75			4	75.35	24.65	69.95	61.39	67.84	0.895	0.488	0.795
(2) 26.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	75			10	74.11	25.89	65.36	34.73	57.43	0.832	0.232	0.677
					24	69.76	30.24	32.21	18.70	28.12	0.382	0.079	0.290
(1) 33.4 ± 1.3	54.2 ± 2.0	25	0.032	0.093	28	73.62	26.38	27.05	15.77	24.07	0.320	0.061	0.252
(1.1) 28.0 ± 1.7	35.2 ± 1.6	60			34	69.48	30.52	20.58	13.27	18.35	0.223	0.038	0.173
(2) 25.0 ± 1.0	32.0 ± 1.0	60			47	69.70	30.30	12.11	11.79	12.01	0.119	0.023	0.090
(1) 28.4 ± 0.1	43.4 ± 0.8	33			52	-	-	7.39	-	-	-	-	-
					56	-	-	5.51	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-22 ข้อมูลการอบแห้งตัวค้ำแบบกึ่งช่วง ให้ลมร้อนที่จุดหภูมิ 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง,  
กึ่งช่วงให้ลมเย็น เป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป ย้ำที่ 1

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมบูรณ์ของ ตัวลี้ง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลี้ง		ความชื้นของตัวลี้งขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_e] / [M_0 - M_e]$		
อุณหภูมิ กระเปาะเปียก	อุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 34.9 ± 0.8	54.0 ± 1.5	30	0.036	0.099	0	62.41	37.59	80.73	139.08	102.66	1	1	1
(1.1) 25.5 ± 0.6	32.8 ± 1.3	60			5	68.61	31.39	71.69	73.51	72.26	0.883	0.492	0.760
(2) 24.0 ± 1.0	31.0 ± 1.0	55			9	72.12	27.88	66.03	40.96	59.04	0.809	0.240	0.651
					24	72.48	27.52	31.08	15.89	26.90	0.356	0.046	0.271
(1) 32.5 ± 1.9	53.6 ± 2.5	25	0.032	0.093	29	72.24	27.76	28.04	13.83	24.10	0.320	0.035	0.241
(1.1) 26.0 ± 2.9	35.7 ± 4.4	48			32	70.42	29.58	25.74	12.89	21.94	0.291	0.028	0.213
(2) 23.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	55			47	69.04	30.96	12.62	12.08	12.45	0.121	0.021	0.090
(1) 28.6 ± 0.3	43.9 ± 0.3	33			52	-	-	7.98	-	-	-	-	-
					56	-	-	6.04	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-23 ข้อมูลการอบแห้งตัวลี้งแบบกิ่งยาว ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง,  
กิ่งยาวให้ลมเย็น เป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 2

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ			ความชื้นสัมบูรณ์ของ ตัวอย่าง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และ เปลือกตัวอย่าง		ความชื้นของตัวอย่างขณะอบแห้ง			MR = $\frac{[M - M_c]}{[M_o - M_c]}$		
(2) สภาวะแวดล้อมของตู้อบ													
อุณหภูมิ กระแสเป่า	อุณหภูมิ กระแสแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		(ชั่วโมง)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก		เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 36.4 ± 1.0	54.1 ± 1.4	33	0.039	0.103	0	62.48	37.52	74.85	113.87	89.49	1	1	1
(1.1) 30.1 ± 2.7	37.4 ± 4.2	60			5	72.71	27.29	68.15	24.46	56.23	0.906	0.137	0.696
(2) 25.0 ± 1.0	30 ± 1.0	70			10	70.96	29.04	60.04	17.34	47.64	0.791	0.068	0.581
					23	68.21	31.79	27.46	13.54	22.76	0.332	0.032	0.236
(1) 33.3 ± 0.2	53.8 ± 0.6	26	0.033	0.094	29	68.03	31.97	16.08	13.11	15.13	0.179	0.035	0.133
(1.1) 28.3 ± 1.2	35.8 ± 3.7	58											
(2) 26.0 ± 1.0	30.0 ± 1.0	75			32	67.29	32.71	12.69	10.82	12.07	0.081	0.013	0.059
(1) 28.7 ± 0.2	43.5 ± 0.6	35			37	-	-	8.18	-	-	-	-	-
					41	-	-	6.44	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-24 ข้อมูลการอบแห้งตัวอย่างแบบกึ่งช่วง ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง, กึ่งช่วงให้ลมเย็น เป็นเวลา 1 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 1



(1) สภาวะการรอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวลีง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลีง		ความชื้นของตัวลีงขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_c] / [M_o - M_c]$		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		(ชั่วโมง)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งน้าก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งน้าก
(1) 37.3 ± 1.5	54.5 ± 0.9	35	0.041	0.105	0	64.04	35.96	70.41	133.75	93.19	1	1	1
(1.1) 31.9 ± 0.8	40.1 ± 3.8	58			6	75.44	24.56	61.52	29.17	53.57	0.866	0.151	0.690
(2) 26.0 ± 0.0	31.0 ± 1.0	70			9	74.22	25.78	57.19	21.55	47.99	0.801	0.089	0.617
					23	72.50	27.50	25.94	12.95	22.37	0.329	0.020	0.244
(1) 33.1 ± 1.0	53.7 ± 1.5	26	0.033	0.094	28	71.42	28.58	17.26	12.01	15.76	0.208	0.021	0.155
(1.1) 30.0 ± 0.7	38.6 ± 2.9	55											
(2) 27.0 ± 0.2	32 ± 1.0	70			32	68.65	31.35	13.28	11.41	12.69	0.149	0.160	0.107
(1) 28.7 ± 0.2	43.7 ± 0.4	35			38	-	-	8.17	-	-	-	-	-
					42	-	-	6.18	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-25 ข้อมูลการอบแห้งตัวลีงแบบกึ่งช่วง ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง,  
กึ่งช่วงให้ลมเย็น เป็นเวลา 1 ชั่วโมง สลับกันไป เข้าที่ 2

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวค้ำ		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวค้ำ		ความชื้นของตัวค้ำขณะอบแห้ง			MR = $\frac{[M - M_c]}{[M_0 - M_c]}$		
(2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ													
อุณหภูมิ กระเปาะเปียก	อุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		(ร้อยละ)	(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)				
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
(1) 35.5 ± 0.05	54.4 ± 0.7	30	0.036	0.099	0	72.58	27.42	72.89	102.44	80.99	1	1	1
(1.1) 29.3 ± 3.9	37.6 ± 8.3	60			6	79.06	20.94	61.33	25.27	53.78	0.833	0.166	0.693
(2) 23.0 ± 1.0	28.0 ± 1.0	66			12	77.75	22.25	47.61	11.87	39.66	0.635	0.021	0.498
					25	74.45	25.55	18.59	10.42	16.50	0.216	0.006	0.162
(1) 29.8 ± 0.3	55.6 ± 0.5	16	0.025	0.084	31	72.80	27.20	11.55	9.94	11.11	0.128	0.017	0.098
(1) 28.6 ± 0.3	43.5 ± 0.5	35			35	-	-	8.36	-	-	-	-	-
					39	-	-	6.44	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-26 ข้อมูลการอบแห้งตัวค้ำแบบกิ่งช่วง ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง,  
กิ่งช่วงให้ลมเย็น เป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป ซ้ำที่ 1

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวค้ำ		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวค้ำ		ความชื้นของตัวค้ำขณะอบแห้ง			MR = $[M - M_c] / [M_0 - M_c]$		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)			(ชั่วโมง)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้าหนักแห้ง)			(ทศนิยม, น้าหนักแห้ง)	
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก			เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก	เมล็ด	เปลือก
(1) 33.2 ± 1.0	54.2 ± 1.8	25	0.032	0.093	0	71.02	28.93	71.30	103.17	80.54	1	1	1
(1.1) 27.8 ± 5.2	37.3 ± 7.8	50			3	77.40	22.60	69.58	28.68	60.34	0.975	0.206	0.801
(2) 22.0 ± 1.0	26.0 ± 1.0	68			6	77.00	23.00	64.73	23.70	55.29	0.904	0.153	0.731
					9	77.03	22.97	57.98	14.83	48.07	0.804	0.059	0.633
					23	75.67	24.33	24.01	11.74	21.02	0.306	0.026	0.237
(1) 31.4 ± 1.4	54.8 ± 1.1	20	0.028	0.088	28	73.99	26.01	20.29	10.93	17.86	0.255	0.023	0.195
(1.1) 29.4 ± 0.7	36.8 ± 5.1	60											
(2) 22.5 ± 1.0	27.0 ± 1.0	70			32	73.60	26.40	12.93	10.69	12.34	0.148	0.020	0.114
(1) 28.3 ± 0.1	42.9 ± 0.4	35			38	-	-	7.60	-	-	-	-	-
					41	-	-	6.15	-	-	-	-	-

ตารางที่ ข-27 ข้อมูลการอบแห้งตัวค้ำแบบทั้งช่วง ให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง,  
ทั้งช่วงให้ลมเย็น เป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป วันที่ 2



(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ (2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ความชื้นสัมพัทธ์ของ ตัวลี้ง		เวลา อบแห้ง	สัดส่วนของ เมล็ด และเปลือกตัวลี้ง		ความชื้นของตัวลี้งขณะอบแห้ง		
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปียก	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)			(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก	(ชั่วโมง)	เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
28.7 ± 0.6	50.5 ± 0.7	20	0.028	0.088	0*	69.1	30.9	82.63	105.0	89.54
					3*	76.2	23.8	59.40	16.74	49.25
					6*	73.8	26.2	32.56	15.60	28.12
28.7 ± 0.5	50.4 ± 1.0	20	0.028	0.088	(22)	72.6	27.4	22.93	22.33	22.76
					(26.5), 10.5*	72.2	27.8	14.58	9.57	13.17
					(30), 14*	72.9	27.1	10.30	8.92	9.92

หมายเหตุ - เวลาที่มีเครื่องหมาย \* คือเวลาที่ตัวลี้งอยู่ในเครื่องอบแห้ง

- เวลาที่อยู่ในเครื่องหมาย ( ) คือเวลารวมที่ตัวลี้งอยู่ในเครื่องอบแห้ง และฝังลมทั้งไว้ข้างคืนซึ่งมีผลทำให้ความชื้นลดลงด้วย เนื่องจากมีเวลาค่าที่ในสถานที่ทำการทดลอง จึงไม่สามารถอบแห้งอย่างต่อเนื่องได้

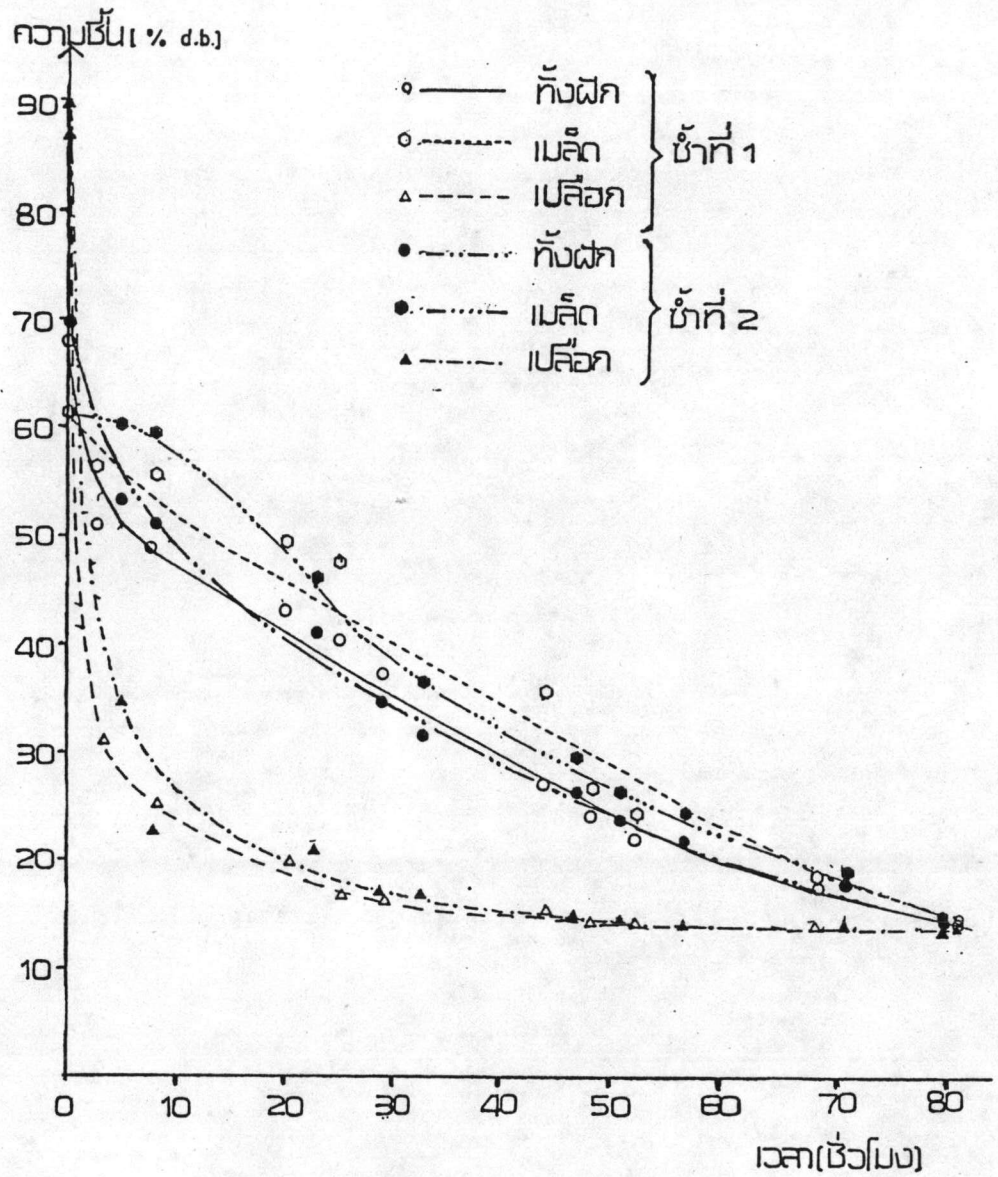
ตารางที่ ข-28 ข้อมูลการอบแห้งตัวลี้งด้วยเครื่องอบแห้งตัวลี้ง ปีที่ 1

(1) สภาวะการอบแห้งในตู้อบ			ความชื้นสัมบูรณ์ของ		เวลา	สัดส่วนของ เมล็ด		ความชื้นของตัวลี้งขณะอบแห้ง		
(2) สภาวะแวดล้อมนอกตู้อบ			ตัวลี้ง			และ เปลือกตัวลี้ง				
จุดอุณหภูมิ กระเปาะเปิด	จุดอุณหภูมิ กระเปาะแห้ง	ความชื้นสัมพัทธ์	(ทศนิยม, น้ำหนักแห้ง)		(ชั่วโมง)	(ร้อยละ)		(ร้อยละ, น้ำหนักแห้ง)		
(องศาเซลเซียส)	(องศาเซลเซียส)	(ร้อยละ)	เมล็ด	เปลือก		เมล็ด	เปลือก	เมล็ด	เปลือก	ทั้งฝัก
28.6 ± 0.6	50.7 ± 1.7	20	0.282	0.088	0*	70.3	29.7	73.13	95.96	79.91
					3*	78.9	21.1	49.47	13.62	41.90
					6*	75.5	24.5	23.47	12.06	20.67
28.5 ± 0.5	50.2 ± 0.8	20	0.282	0.088	(22)	74.3	25.7	18.42	19.32	18.65
					(27),	73.5	26.5	10.48	12.26	10.95
					11.5*					
					(30),	74.2	25.8	8.42	9.51	8.70
					14.5*					

หมายเหตุ - เวลาที่มีเครื่องหมาย \* คือเวลาที่ตัวลี้งอยู่ในเครื่องอบแห้ง

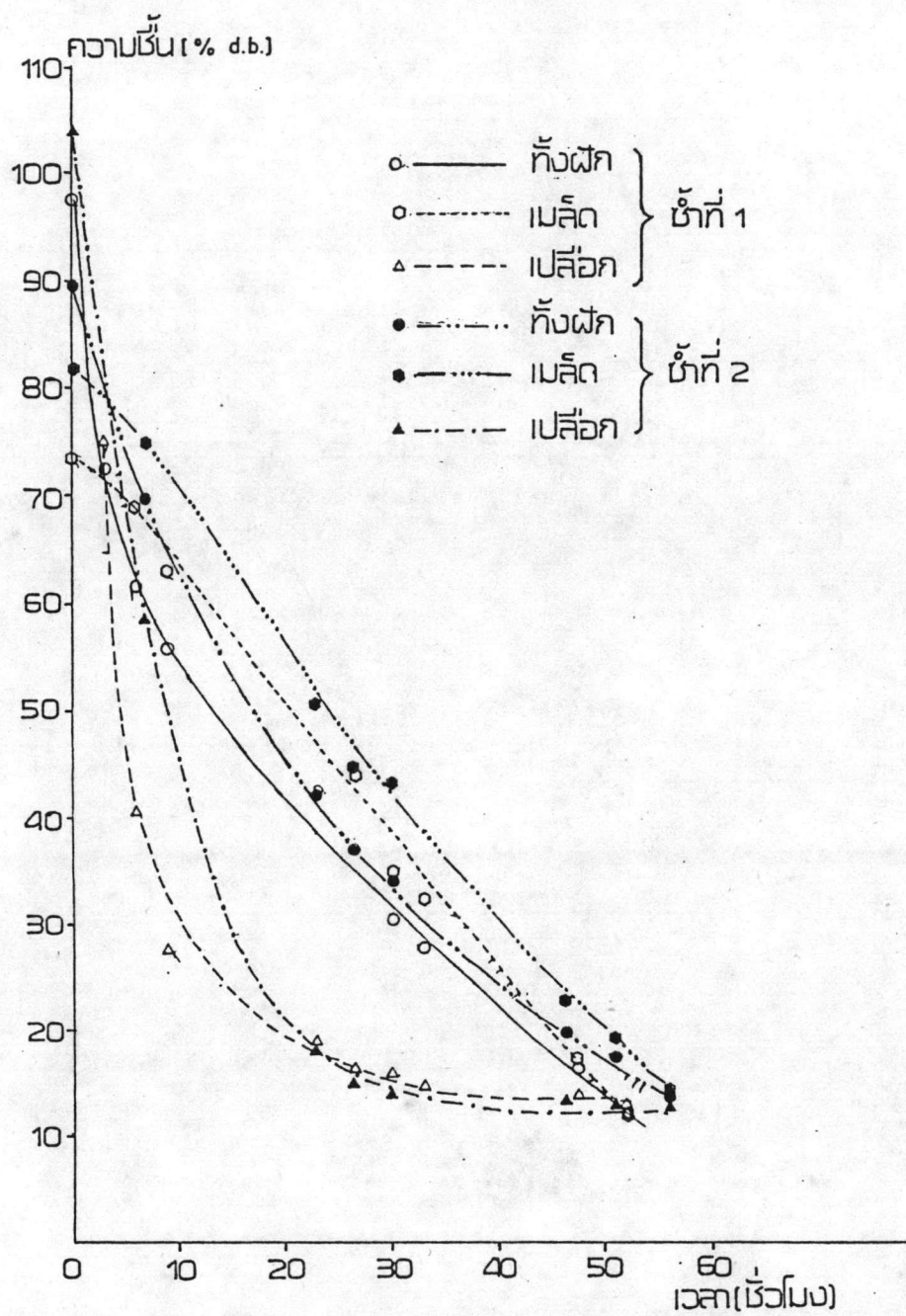
- เวลาที่อยู่ในเครื่องหมาย ( ) คือเวลารวมที่ตัวลี้งอยู่ในเครื่องอบแห้ง และฝังลมถึงไว้ข้างคืน ซึ่งมีผลทำให้ความชื้นลดลงด้วย เนื่องจากมีเวลาจำกัดในสถานที่ทำการทดลอง จึงไม่สามารถอบแห้งอย่างต่อเนื่องได้

ตารางที่ ข-29 ข้อมูลการอบแห้งตัวลี้งด้วยเครื่องอบแห้งตัวลี้ง ไซท์ 2

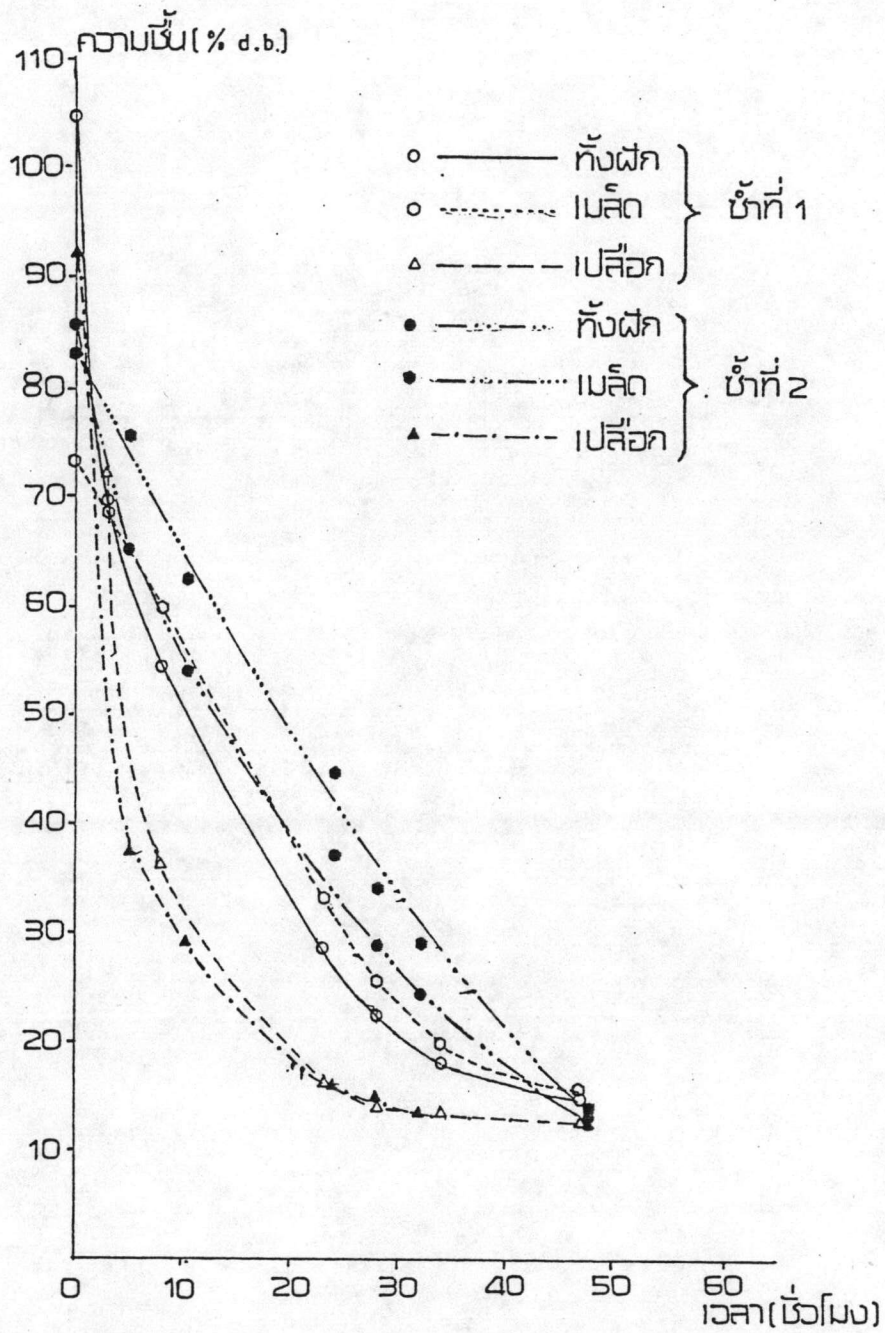


รูปที่ ข-1 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้งเมื่ออบแห้งแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 35 องศาเซลเซียส

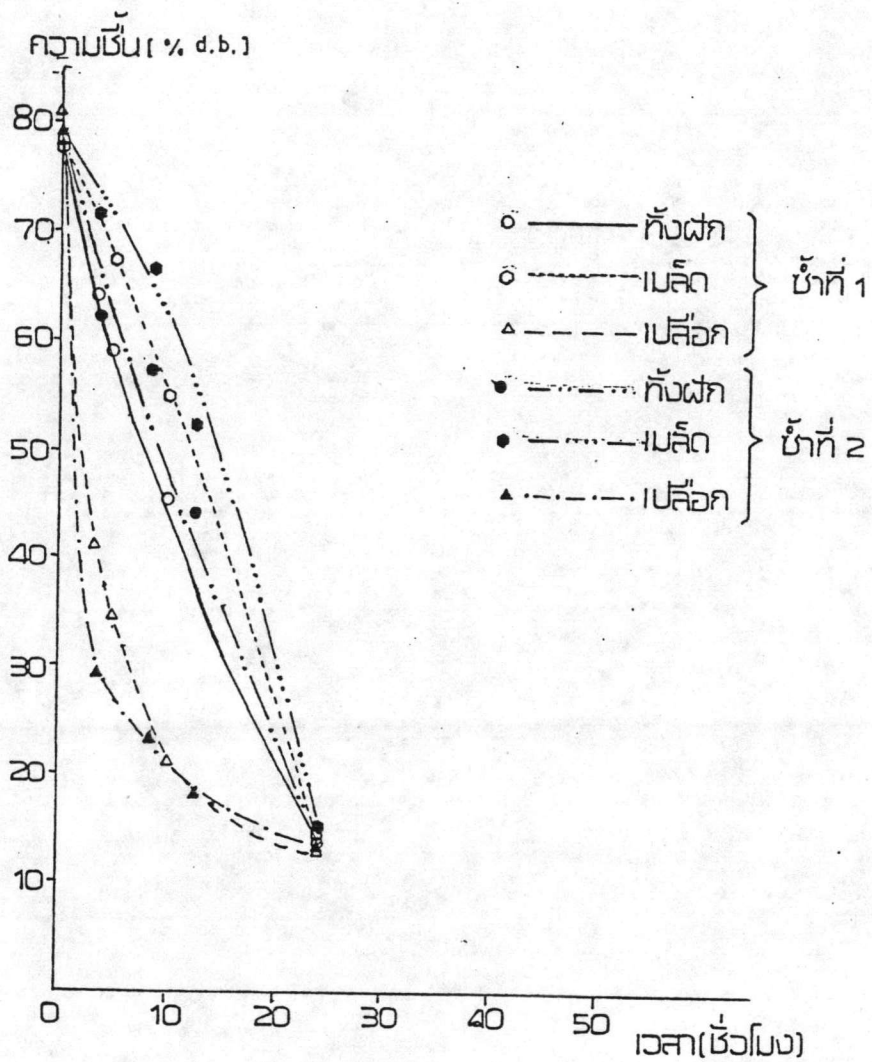




รูปที่ ข-2 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง เมื่ออบแห้งแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส



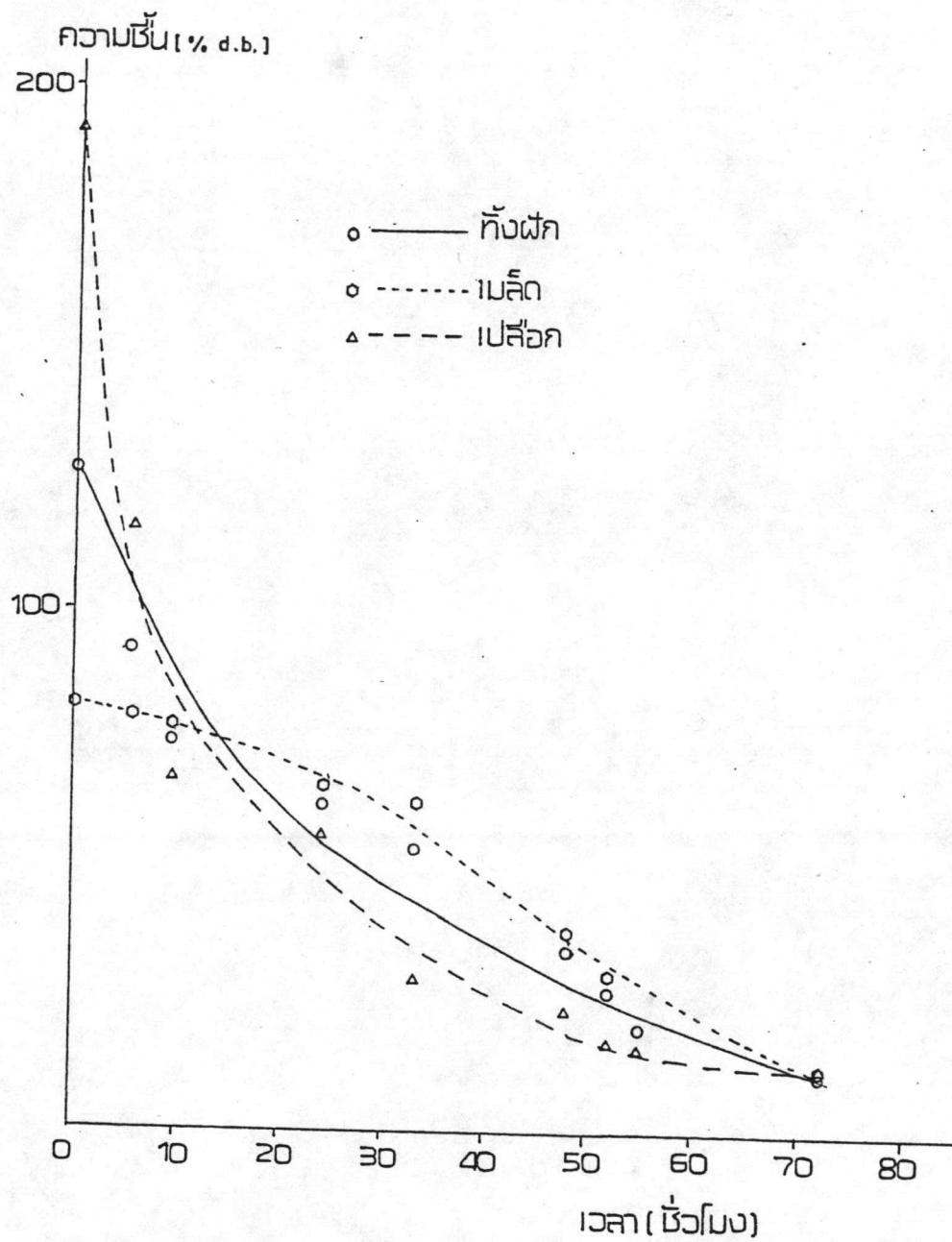
รูปที่ ข-3 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้งเมื่ออบแห้ง  
แบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 45 องศาเซลเซียส



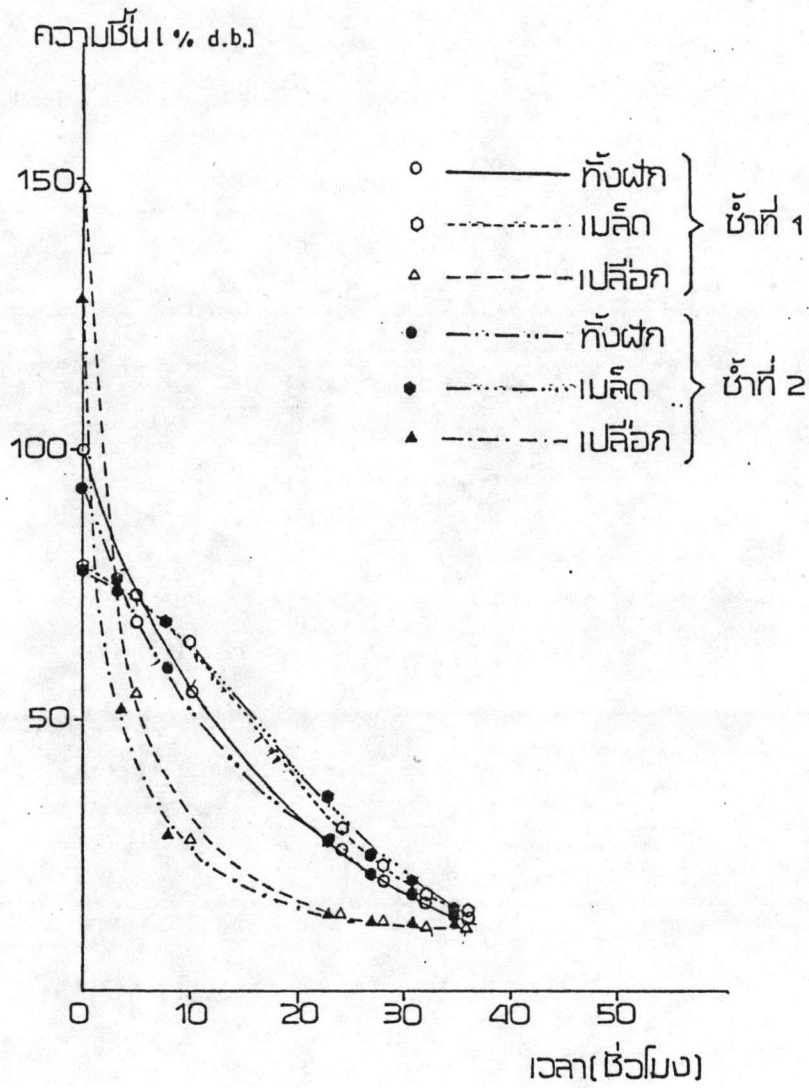
รูปที่ ข-4 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง เมื่ออบแห้ง แบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส





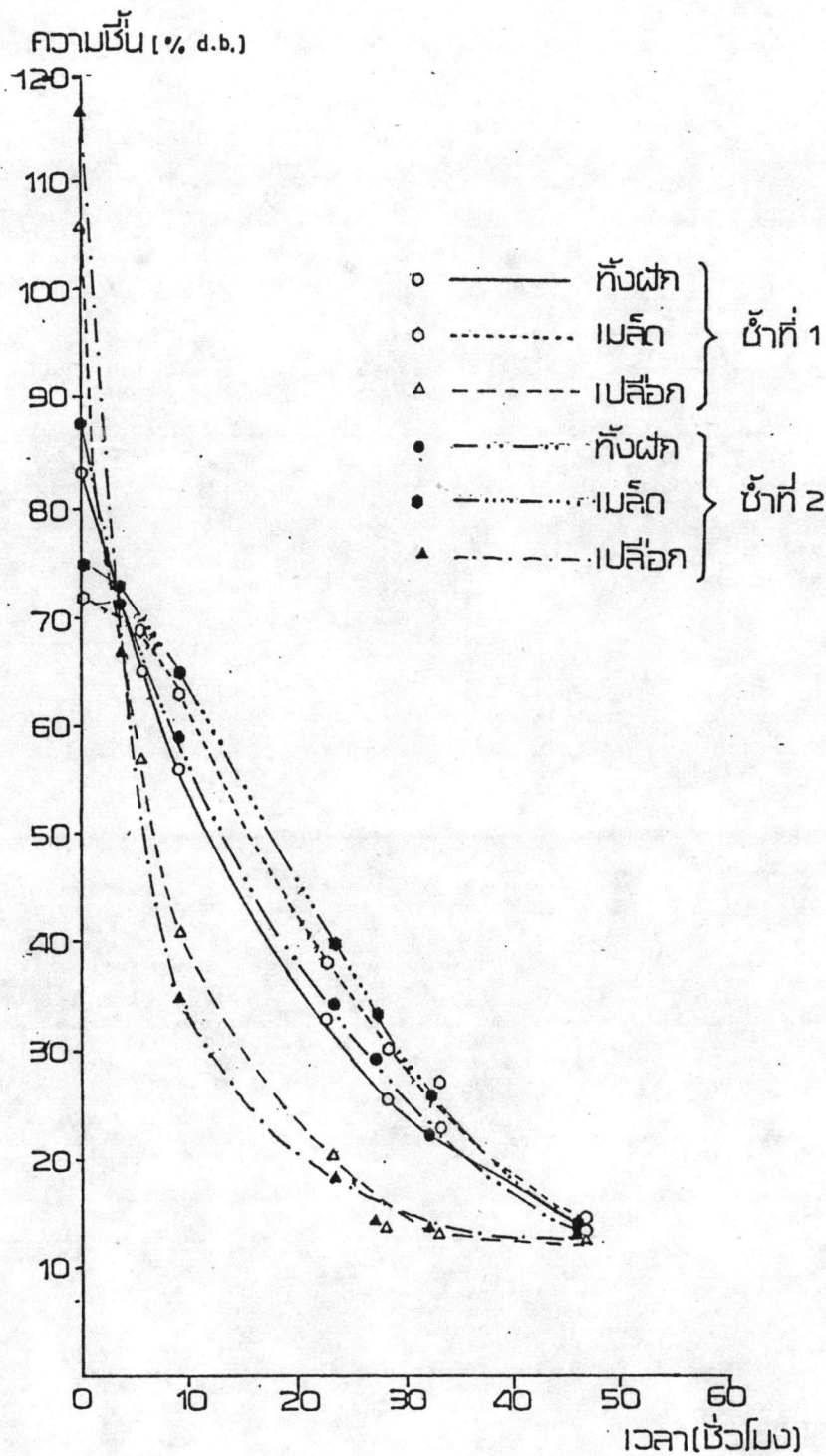


รูปที่ ข-6 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง เมื่ออบแห้งแบบกึ่งว่าง โดยให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง, กึ่งว่างหยุดพักได้ให้ลมเย็นเป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป

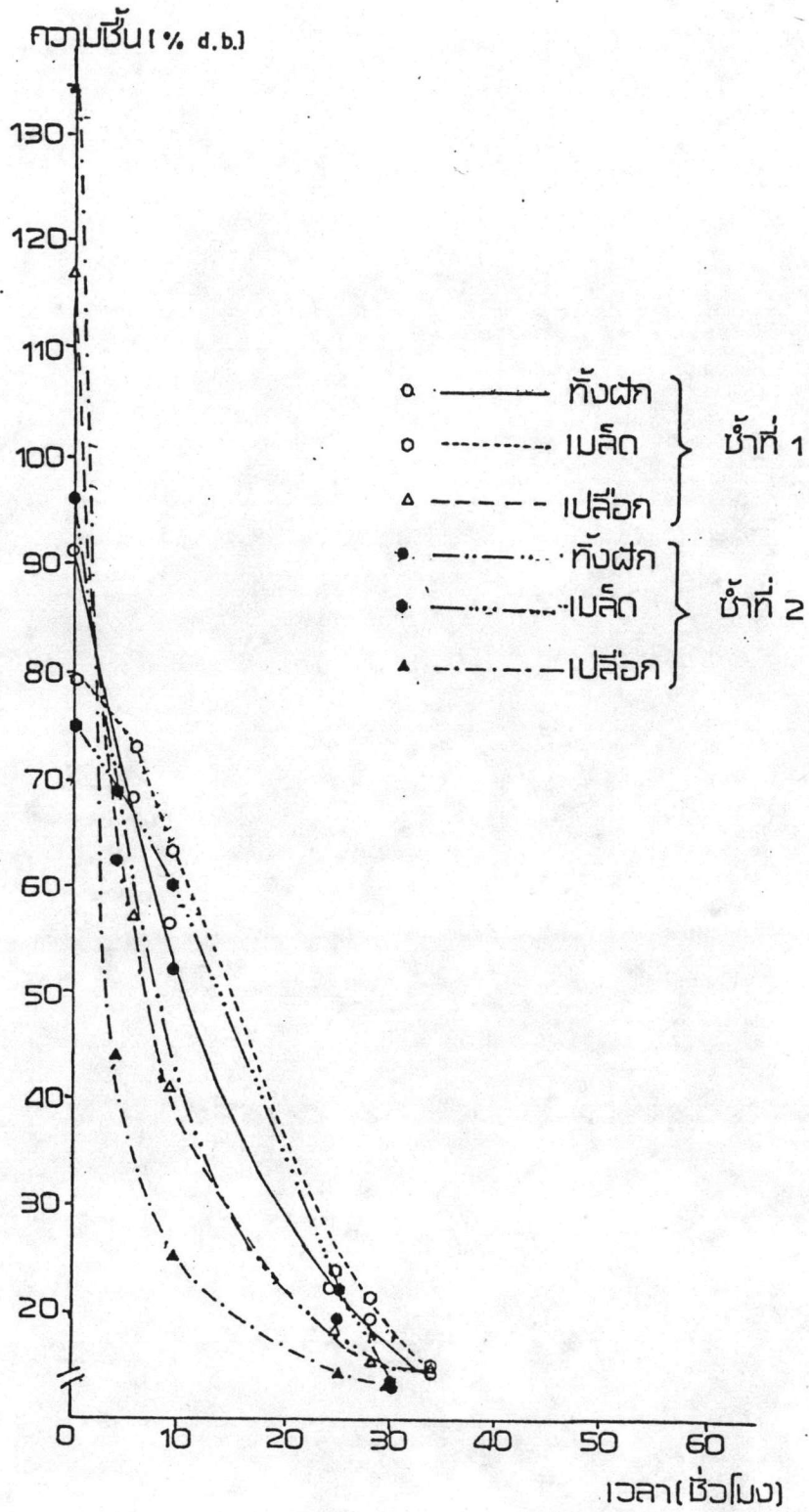


รูปที่ ข-7 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง  
 เมื่ออบแห้งแบบกังช่อง โดยให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส  
 เป็นเวลา 1 ชั่วโมง, กังช่องให้ลมเย็นเป็นเวลา 1 ชั่วโมง  
 สลับกันไป

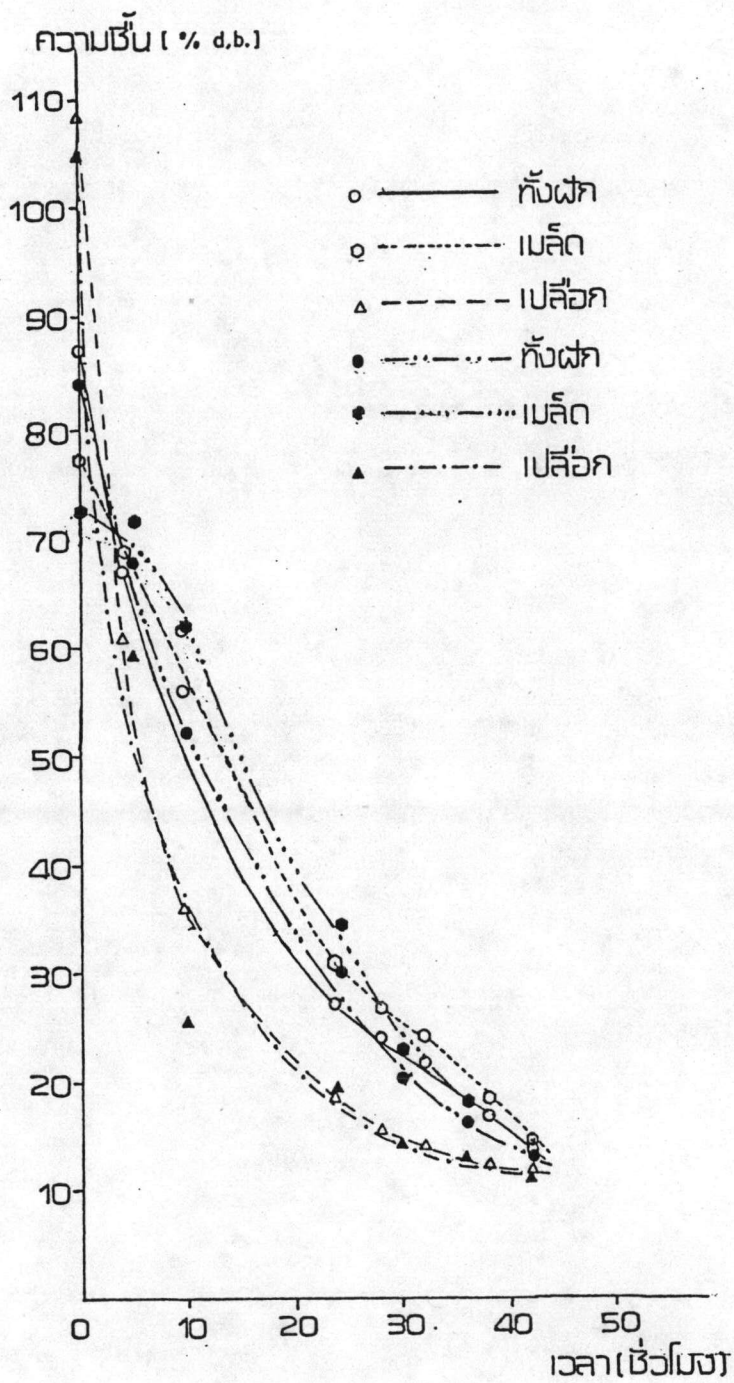




รูปที่ ข-8 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง  
 เมื่ออบแห้งแบบกึ่งช่อง โดยให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส  
 เป็นเวลา 1 ชั่วโมง, กึ่งช่องให้ลมเย็นเป็นเวลา 3 ชั่วโมง  
 สลับกันไป

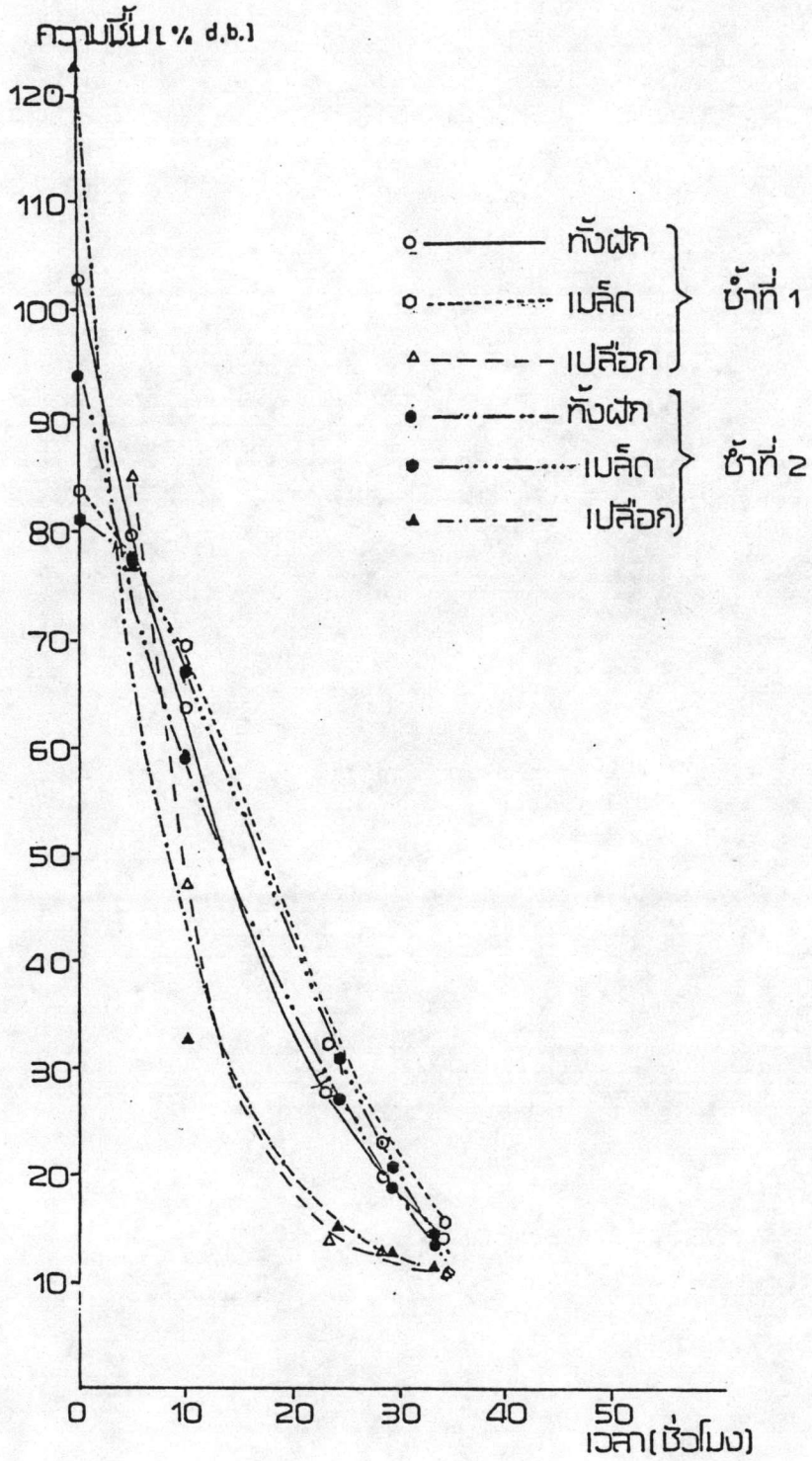


รูปที่ ข-9 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง  
 เมื่ออบแห้งแบบกึ่งย้ง โดยให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส  
 เป็นเวลา 3 ชั่วโมง, กึ่งย้งให้ลมเย็นเป็นเวลา 1 ชั่วโมง  
 สลับกันไป

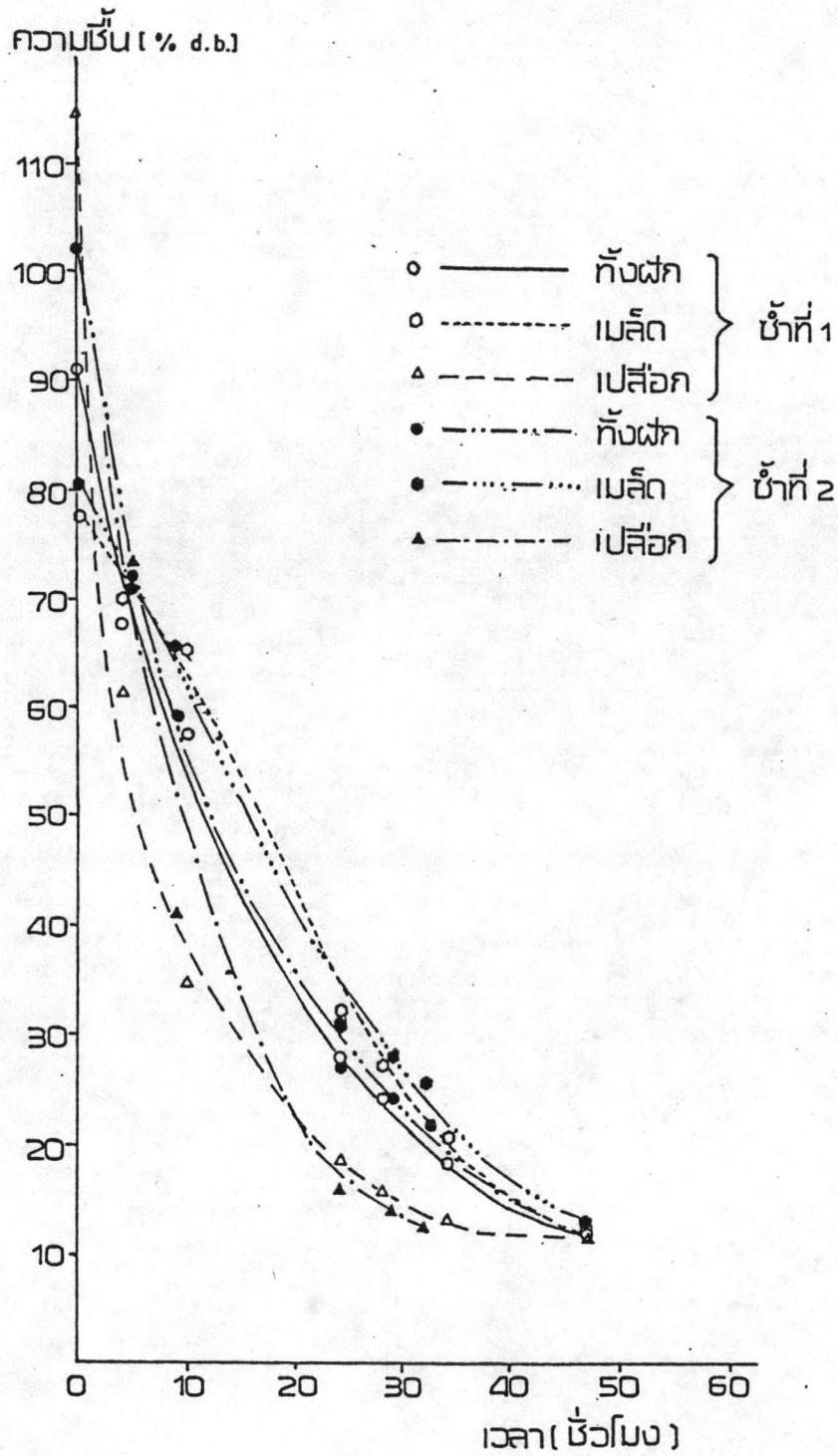


รูปที่ ข-10 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง  
เมื่ออบแห้งแบบกิ่งข่าง โดยให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส  
3 ชั่วโมง, กิ่งข่างให้ลมเย็นเป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป

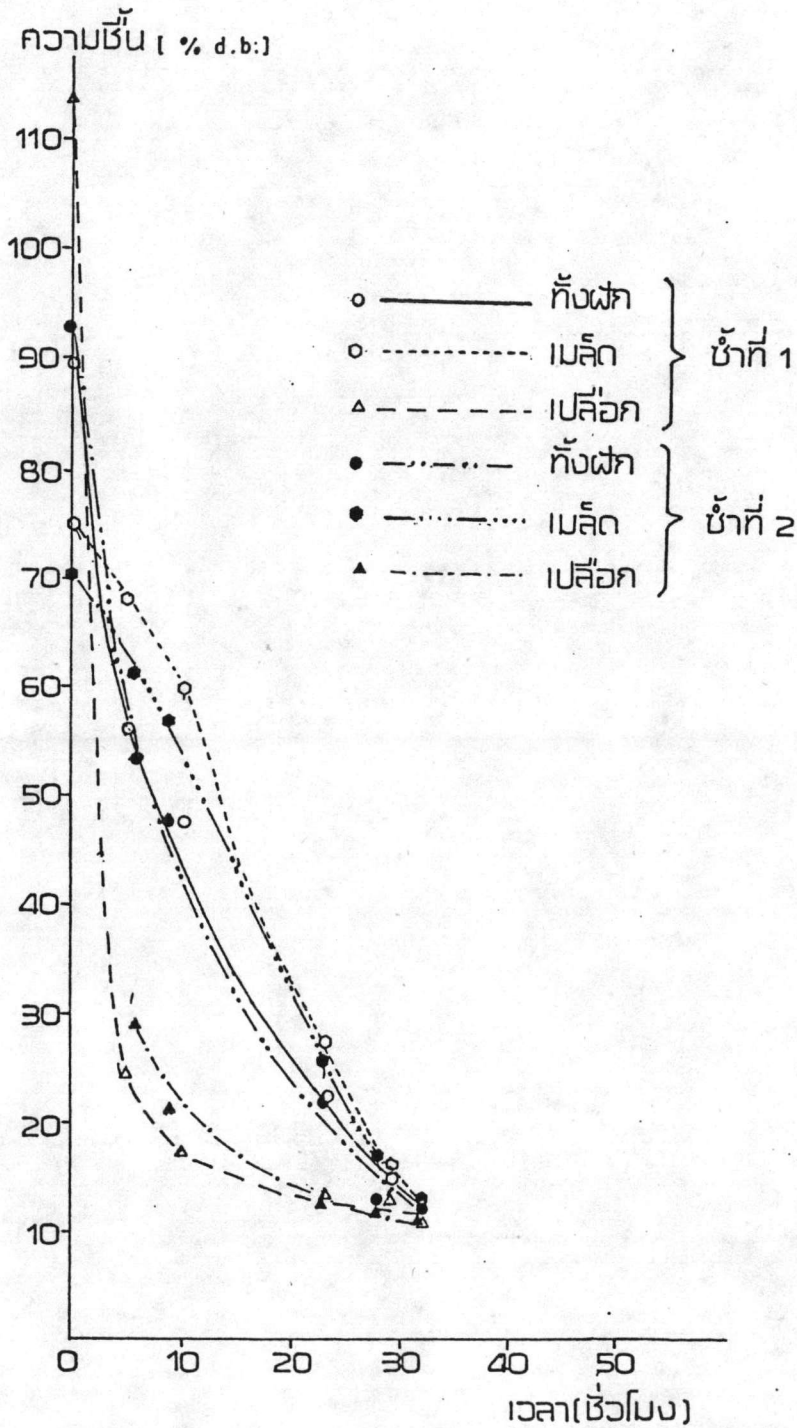




รูปที่ ข-11 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง  
 เมื่ออบแห้งแบบกังซ่าง โดยให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส  
 เป็นเวลา 1 ชั่วโมง, กังซ่างให้ลมเย็นเป็นเวลา 1 ชั่วโมง  
 สลับกันไป

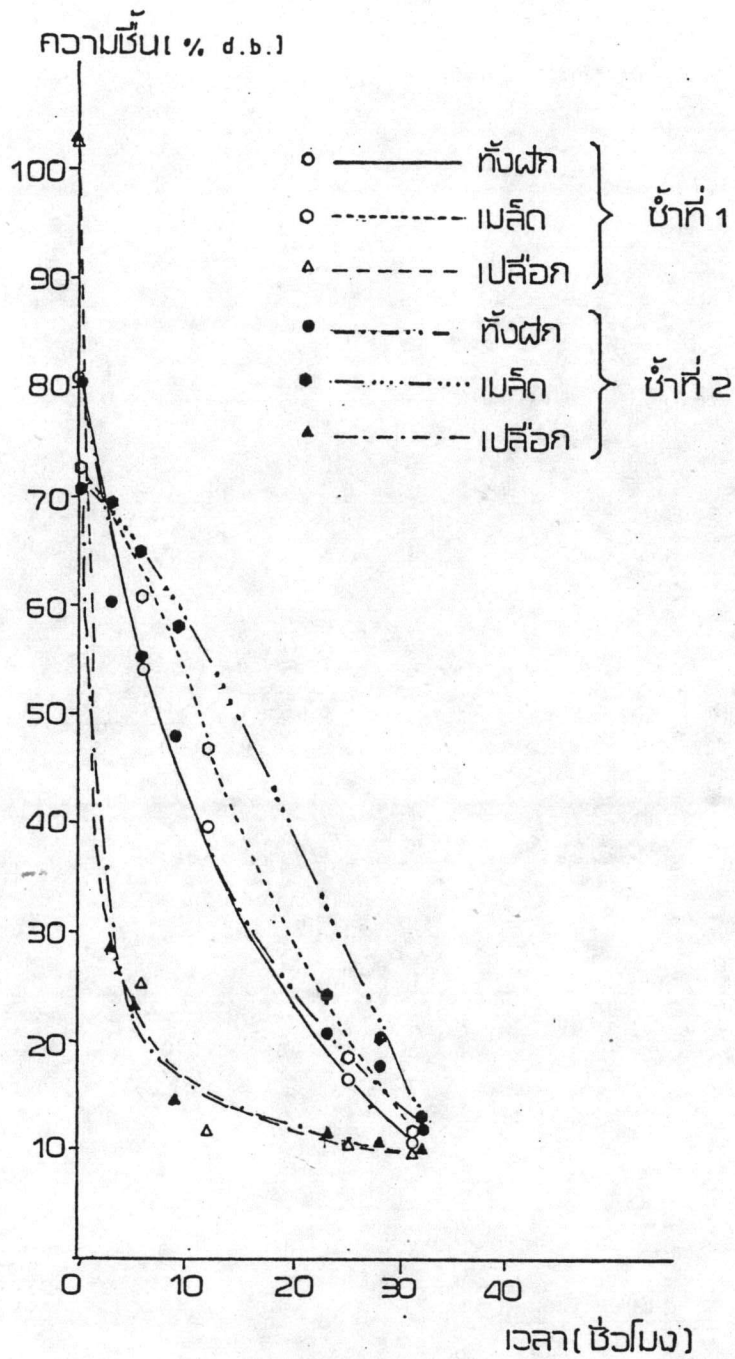


รูปที่ ข-12 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง  
 เมื่อบแห้งแบบกังข่วง โดยให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส  
 เป็นเวลา 1 ชั่วโมง, กังข่วงให้ลมเย็นเป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป

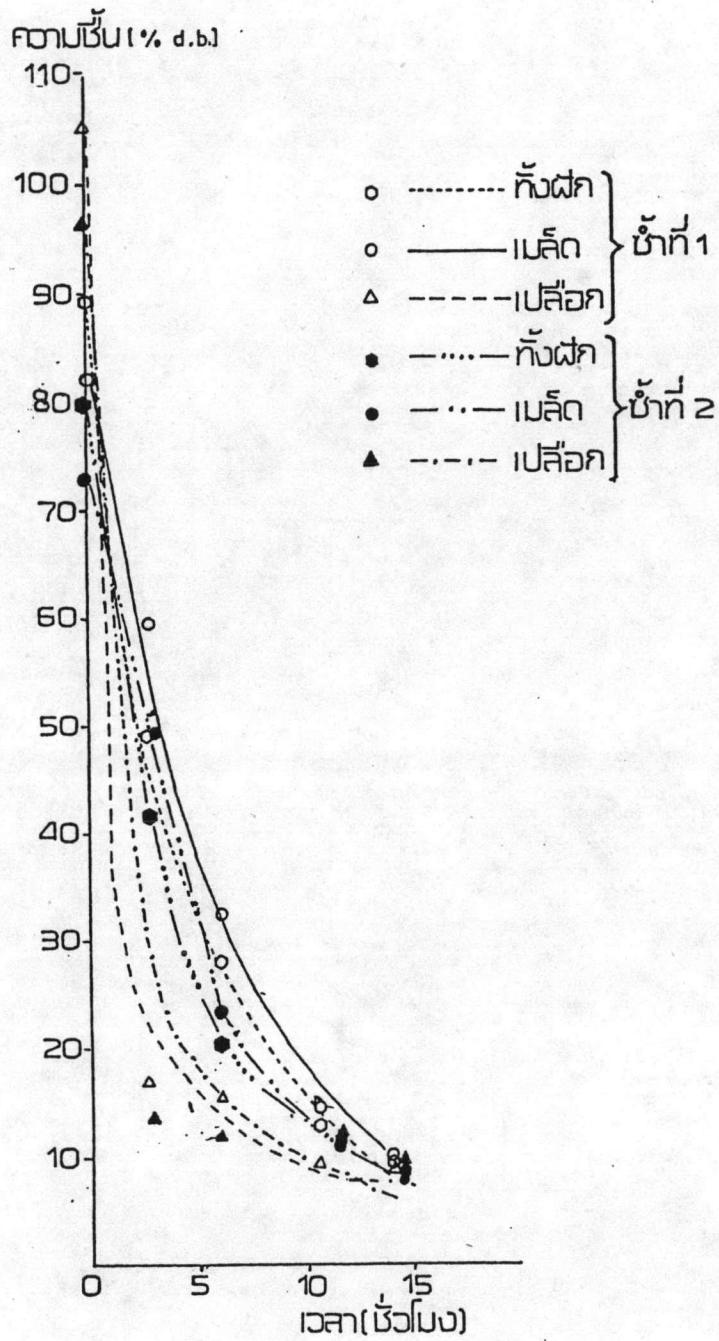


รูปที่ ข-13 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง เมื่ออบแห้งแบบกังฉก โดยให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง, กังฉกให้ลมเย็นเป็นเวลา 1 ชั่วโมง สลับกันไป





รูปที่ ข-14 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง เมื่ออบแห้งแบบกึ่งยว่ง โดยให้ลมร้อนที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง, กึ่งยว่งให้ลมเย็นเป็นเวลา 3 ชั่วโมง สลับกันไป



รูปที่ ข-15 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาการอบแห้ง  
เมื่ออบแห้งแบบต่อเนื่องที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส  
โดยเครื่องอบแห้งตัวลิ่ง

## ภาคผนวก ค

## ภาคผนวก ค-1

## การหาความชื้นและสารระเหยได้

1. ชั่งน้ำหนักผักทั่วลิ้ง แยกเมล็ดและเปลือกชั่งน้ำหนักของแต่ละส่วน คำนวณหาสัดส่วนของ เมล็ดและเปลือกเป็นร้อยละ ดังนี้

$$\text{ร้อยละของเมล็ด} = \frac{\text{น้ำหนักเมล็ด}}{\text{น้ำหนักทั้งผัก}} \times 100$$

$$\text{ร้อยละของเปลือก} = \frac{\text{น้ำหนักเปลือก}}{\text{น้ำหนักทั้งผัก}} \times 100$$

2. ใช้เมล็ดประมาณ 40 - 50 กรัม, เปลือก 20 - 30 กรัม ใส่บนจานหาความชื้น (ทราบน้ำหนักแน่นอนแล้ว) ชั่งน้ำหนักแน่นอนของจานและเมล็ด หรือจานและเปลือกอบในตู้อบที่อุณหภูมิ  $130 \pm 3$  องศาเซลเซียส เป็นเวลา 6 ชั่วโมง เอาออกจากตู้อบปิดฝาทันทีทิ้งให้เป็นในเตลส์ฮิคเคเตอร์ ชั่งน้ำหนักแน่นอน คำนวณหาความชื้นของเมล็ด หรือเปลือกเป็นร้อยละ ดังนี้

$$\text{ความชื้นของเมล็ดหรือเปลือก (ร้อยละ)} = \frac{\text{น้ำหนักที่หายไปของเมล็ดหรือเปลือก}}{\text{น้ำหนักของเมล็ดหรือเปลือก}} \times 100$$

คำนวณหาความชื้นของผักทั่วลิ้งคือ

$$\text{ความชื้นของทั้งผัก} = AC + BD$$

โดย A = ความชื้นของเมล็ด (ร้อยละ)

B = ความชื้นของเปลือก (ร้อยละ)

C = สัดส่วนของเมล็ด (ร้อยละ)

D = สัดส่วนของเปลือก (ร้อยละ)



## ภาคผนวก ค-2

## การหาปริมาณกรดไขมันอิสระ

1. บดตัวอย่างที่บดด้วยเครื่องบดให้ละเอียด นำแก้วที่บดแล้วใส่ลงในขวดขมพู (พร้อมฝาปิด) ขนาด 250 ลบ.ซม. เติมปีโตรเลียม อีเทอร์ 100 ลบ.ซม. ปิดฝานำไปเขย่าด้วยเครื่องเขย่าเป็นเวลา 1 ชั่วโมง (ดูภาคผนวก ค-2.1)

2. เทสารละลายที่ได้จากข้อ 1 ใส่ขวดเซนตริฟิวก์ นำไปเซนตริฟิวก์ด้วยเครื่องเซนตริฟิวก์ ความเร็ว 5,000 รอบต่อนาที เป็นเวลา 15 นาที

3. รินเอาเฉพาะสารละลายได้จากข้อ 2 (ต้องไม่มีตะกอนที่ล้นติดมาด้วย) กรองผ่านกระดาษกรอง Whatman No.1 ใส่ขวดก้นกลมขนาด 250 ลบ.ซม. (ทราบน้ำหนักแน่นอนแล้ว)

4. นำสารละลายที่ได้จากข้อ 3 ไประเหยปีโตรเลียม อีเทอร์ ออกด้วยเครื่องระเหย กึ่งให้เป็นในเดสสิคเคเตอร์

5. ชั่งน้ำหนักที่ได้ (น้ำหนักแน่นอน) เติม เอทิล แอลกอฮอล์ (ร้อยละ 95, ซึ่งทำให้เป็นกลางด้วยสารละลายโซเดียม ไฮดรอกไซด์ จนมีสีชมพูจาง ๆ ก่อนเติมลงในน้ำมัน) เติม ฟีนอล์ฟทาไลน์ อินดิเคเตอร์ 4 - 5 หยด ไทเตรทด้วย 0.05 นอร์มัล โซเดียม ไฮดรอกไซด์ (standardize ด้วยโปแตสเซียม แอซิด ฟอสเฟต) เขย่าแรง ๆ จนกระทั่งเห็นสีชมพูปรากฏอยู่อย่างน้อย 1 นาที

6. คำนวณ ร้อยละกรดไขมันอิสระในรูปกรดโอเลอิก (Oleic acid) ดังนี้

ร้อยละกรดไขมันอิสระ =

$$\left[ \frac{\text{ความเข้มข้นของโซเดียมไฮดรอกไซด์ (นอร์มัล)} \times \text{ปริมาตรของโซเดียม ไฮดรอกไซด์ที่ใช้ (ลบ.ซม.)} \times \text{ผลลิมมูลย์ของกรดโอเลอิก}}{\text{น้ำหนักน้ำมัน}} \right] \times 100$$

$$\text{ผลลิมมูลย์ของกรดโอเลอิก} = 0.282$$

## ภาคผนวก ค-2.1

เปรียบเทียบปริมาณกรดไขมันอิสระในน้ำมันตัวลิ่งที่ใช้วิธีการสกัดแตกต่างกัน 2 วิธี คือ 1) ใช้เครื่องสกัดน้ำมัน (soxhlet extraction apparatus) ซึ่งเป็นวิธีการสกัดน้ำมันเพื่อหาปริมาณกรดไขมันอิสระของเมล็ดตัวลิ่งที่ระบุในภาคผนวก E ของ Malaysian Standard MS. 3.59 : 1976 และ 2) ใช้วิธีการเขย่าด้วยเครื่องเขย่าซึ่งเป็นวิธีที่ดัดแปลงจาก A.O.C.S. Official Method Ab 5-49 ที่สกัดน้ำมันจากตัวลิ่งเพื่อหาปริมาณกรดไขมันอิสระโดยให้ตัวทำละลาย (solvent) ไหลซึมผ่านตัวอย่างตัวแบบเย็น (cold percolation) ด้วยอัตราประมาณ 150 หยด/นาที การสกัดด้วยวิธีการเขย่านั้นทำโดยบดตัวลิ่งด้วยเครื่องบด เป็นเวลา 30 วินาที ชั่งน้ำหนัก 40 กรัมใส่ขวดขมพู่ เติมตัวทำละลายคือ ไซโตรลีสมีเธเรอร์ เขย่าด้วยเครื่องเขย่า นาน 1 ชั่วโมง นำสารละลายที่สกัดได้ไปเข็นตริฟิวกด้วยเครื่องเข็นตริฟิวก เพื่อแยกตะกอนตัวออกให้ได้สารละลายใส กรองสารละลายที่ได้แล้วนำไประเหยตัวทำละลายออกด้วยเครื่องระเหยตัวทำละลาย เหลือน้ำมันนำไปอบที่ 60°C เป็นเวลา 3 ชั่วโมง ปล่อยให้เย็นในเตลส์ซิคเคเตอร์ ชั่งน้ำหนักแน่นอน แล้วไตเตรทหาปริมาณกรดไขมันอิสระ ตามวิธีใน A.O.C.S. Official Method Ab 5-49 เว้นแต่ใช้โซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น 0.05 นอร์มัล ผลปรากฏดังตารางที่ ค-2.1.1 นำค่าปริมาณกรดไขมันอิสระที่ได้จากการสกัดทั้ง 2 วิธีไปพลอตกราฟ ดูรูปที่ ค-2.1.1 ใช้สมการรีเกรชันผ่านจุดกำเนิด (regression through the origin) [ 105 ] fit ข้อมูลการทดลอง ได้สมการทำนาย (preodiction equation) ดังนี้

$$\text{แบบหุ่่น (Model)} \quad Y = bx \quad \text{-----} \quad (\text{ค-2.1.1})$$

$$\text{สมการทำนาย} \quad Y = 1.0906x \quad \text{-----} \quad (\text{ค-2.1.2})$$

เมื่อ  $Y =$  ค่าทำนายปริมาณกรดไขมันอิสระเมื่อทราบค่า  $x$

$x =$  ปริมาณกรดไขมันอิสระที่สกัดได้เมื่อใช้วิธีการเขย่า

$b =$  สัมประสิทธิ์รีเกรชัน (regression coefficient) = 1.0906

$$\text{หาได้จากสูตร } b = \frac{\sum x_i y_i}{\sum x_i^2}$$

เมื่อ  $x =$  ปริมาณกรดไขมันอิสระที่สกัดได้เมื่อใช้วิธีการเขย่า

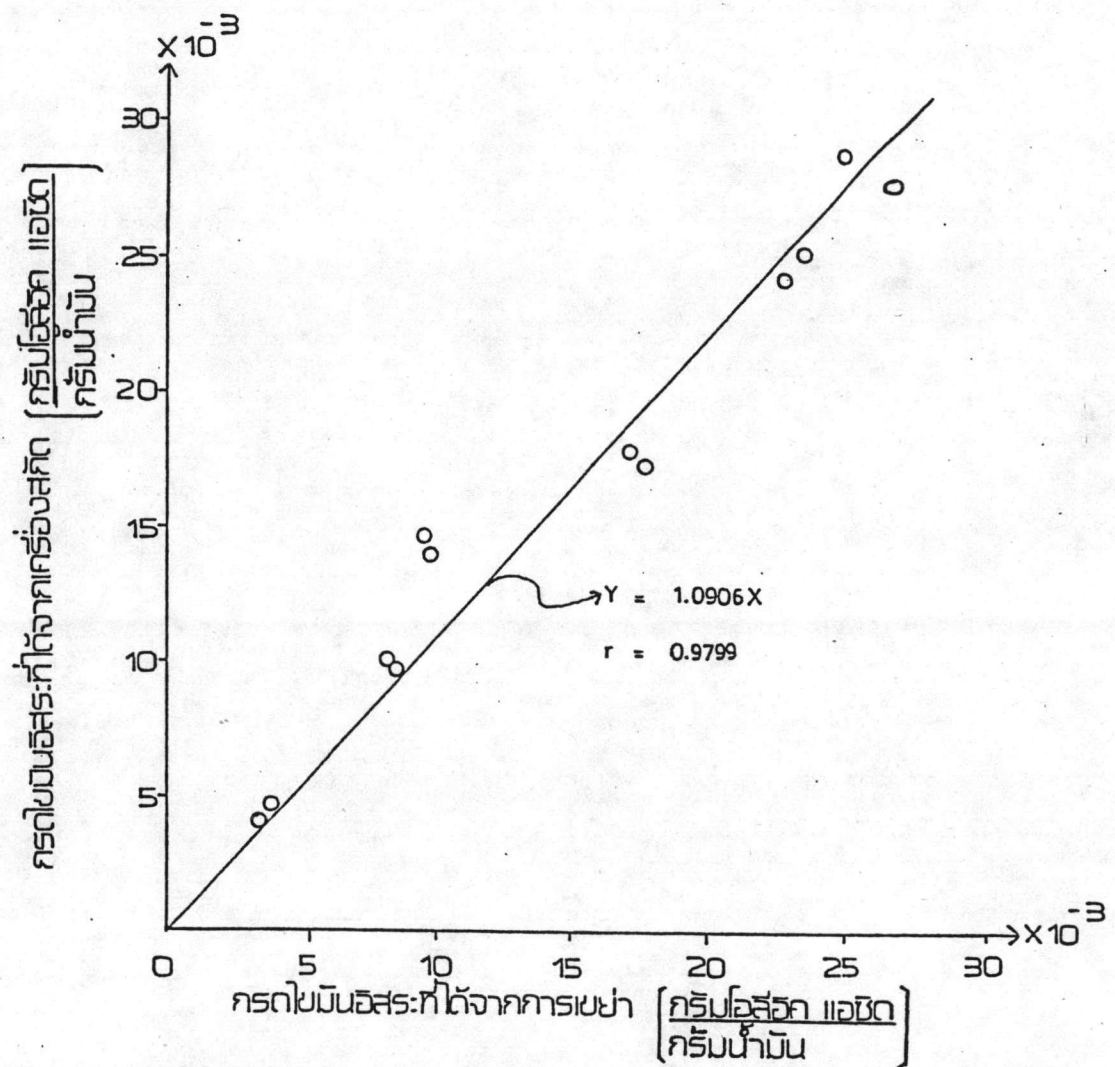
$y =$  ปริมาณกรดไขมันอิสระที่สกัดได้เมื่อใช้เครื่องสกัด

ผลการวิเคราะห์หาค่าความแปรปรวนโดยรีเกรชันผ่านจุดกำเนิด ดังตารางที่ ค-2.1.2

ตารางที่ ค-2.1.1 แสดงปริมาณกรดไขมันอิสระที่สกัดด้วยเครื่องเขย่าและเครื่องสกัด

ข้อ	ปริมาณกรดไขมันอิสระที่สกัดด้วยเครื่อง เขย่า (กรัมไอโซคแอซิด/กรัมไขมัน)	ปริมาณกรดไขมันอิสระที่สกัด ด้วยเครื่องสกัด (กรัมไอโซคแอซิด/กรัมไขมัน)
1	0.00388	0.0048
2	0.00344	0.0040
3	0.00848	0.0098
4	0.00816	0.0100
5	0.00945	0.0147
6	0.00978	0.0139
7	0.0173	0.0179
8	0.0177	0.0175
9	0.0235	0.0244
10	0.0228	0.0241
11	0.0268	0.0278
12	0.0249	0.0289





รูปที่ ค-2.1.1 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณคริตไยมินอิสระที่สกัดได้จากวิธีการเขย่า (x) และวิธีการใช้เครื่องสกัด (y) โดยใช้สมการรีเกรชันผ่านจุดกำเนิด ได้สมการทำนาย  $Y = 1.0906 \cdot x$  และค่าตรรกษณสัมพันธ์ ( $r$ ) = 0.9799

ตารางที่ ค-2.1.2 แสดงผลการวิเคราะห์ค่าความแปรปรวนเมื่อรีเกรสชันผ่านจุดกำเนิด

SOV	SS	df	MS	F
due to line	$(\sum x_i y_i)^2 / \sum x_i^2$ $\frac{7.35343 \times 10^{-5}}{3.37325 \times 10^{-3}} =$ $4.01224 \times 10^{-3}$	1	$4.01224 \times 10^{-3}$	1025.9*
residual	$\sum (y_i - \hat{y}_i)^2 =$ $\sum y_i^2 - [(\sum x_i y_i)^2 / \sum x_i^2]$ 11 $(4.05526 \times 10^{-3} -$ $4.01224 \times 10^{-3}) =$ $4.302 \times 10^{-5}$	(n-1) 11	$3.91091 \times 10^{-6}$	
total about	$\sum y_i^2 = 4.05526 \times 10^{-3}$	n		
origin		12		

(Test H :  $\beta = 0$ ; ไม่มี linear relationship ระหว่าง x, y)

F calculation  $1025.9 > F$  table 1, 11, 0.95 = 4.84

Reject H. นั่นคือมีความสัมพันธ์เชิงเส้น (linear relationship) ระหว่าง x และ y

คือ ปริมาณกรดไขมันอิสระที่สกัดได้จากวิธีการเขย่าและวิธีการใช้เครื่องสกัดอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ แสดงว่าวิธีการสกัดน้ำมันทั้ง 2 วิธีไม่มีผลทำให้ปริมาณกรดไขมันอิสระในน้ำมันที่สกัดได้แตกต่างกัน

เมื่อหาค่าสหสัมพันธ์ (linear correlation coefficient; r) [106 - 107]

จากสูตร

$$r_{xy} = \frac{\sum (x_i y_i) - (\sum x_i)(\sum y_i)/n}{\sqrt{[\sum x_i^2 - (\sum x_i)^2/n][\sum y_i^2 - (\sum y_i)^2/n]}}$$

ได้ค่า  $r = 0.9799$  ตรวจสอบนัยสำคัญของค่า  $r$  โดยใช้ t-test  $H : p = 0$

$$t \text{ calculation} = \frac{r}{\sqrt{(1-r^2)/(n-2)}}$$

$$t \text{ calculation} = 15.53 > t_{10, 0.975} = 2.228$$

Reject  $H$  คือ ค่า  $r = 0.9799$  ไม่เท่ากับ 0

ช่วงเชื่อมั่นของค่าสหสัมพันธ์ที่ระดับความเชื่อมั่น 95 % คือ  $0.9276 \leq r \leq 0.9945$  [107.]

ค่าสหสัมพันธ์สูงแสดงว่ามีอัตราของความใกล้ชิดระหว่างปริมาณกรดไขมันอิสระที่สกัดได้จากวิธีการเขย่า และวิธีการใช้เครื่องสกัด สูง

จากผลการวิเคราะห์ค่าความแปรปรวนโดยรีเกรชันและค่าสหสัมพันธ์ บ่งชี้ว่าวิธีการสกัดน้ำมันด้วยการเขย่า และวิธีการสกัดด้วยเครื่องสกัดน้ำมัน ไม่มีผลทำให้ปริมาณกรดไขมันอิสระแตกต่างกัน จึงสามารถใช้วิธีการสกัดด้วยการเขย่าแทนวิธีการสกัดด้วยเครื่องสกัดน้ำมันเพื่อหาปริมาณกรดไขมันอิสระได้



ภาคผนวก ค-3

การทดสอบความงอกของ เมล็ด

เพาะเมล็ดที่คัดเลือกแล้วจำนวน 25 เมล็ด x 4 ซ้ำ รวม 100 เมล็ด บนกระดาษเพาะ โดยให้เมล็ดอยู่ระหว่างกระดาษ (between paper) แล้วใส่ในถุงพลาสติกโพลีเอทิลีน ขนาดกว้าง 20 ซม., ยาว 27 ซม. เจาะรูขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 0.5 ซม. ทั้งสองด้าน จำนวน 200 รู ใช้แผ่นพลาสติกเปิดปากถุงให้กว้าง วางบนตะแกรงโปร่ง แขนงในที่โล่งให้อากาศถ่ายเทสะดวก อุณหภูมิห้องรดน้ำให้ชุ่มอยู่เสมอ ประเมินผลครั้งแรกเมื่อ 5 วัน และครั้งสุดท้ายเมื่อ 10 วันหลังเพาะ

## ภาคผนวก ค-4

## การวิเคราะห์อะฟลาทอกซิน

1. ใช้ถั่วลิสง 100 กรัม เติมสารละลายเมทานอล-น้ำ (55 + 45) 500 ลบ.ซม., เฮกเซน 200 ลบ.ซม., และเกลือประมาณ 4 กรัม บดด้วยเครื่องบดที่ความเร็วสูงเป็นเวลา 1 นาที ถ่ายสู่ขวดเขนตริฟิวก์ เขนตริฟิวก์ที่ความเร็ว 2,000 รอบต่อนาที เป็นเวลา 5 นาที
2. เปิดส่วนที่เป็น เอควีย์ล เมทานอล (aqueous methanol) 25 ลบ.ซม. ใส่ separatory funnel ขนาด 125 ลบ.ซม. เติมคลอโรฟอร์ม 25 ลบ.ซม. ปิดลูกเขย่า 30 - 60 วินาที ทิ้งให้แยกชั้นไฮเออร์ชั้นล่างซึ่งเป็นคลอโรฟอร์มออกใส่ปากเกอร์ (ต้องไม่มีตะกอนถั่วติดมาด้วย) ระบายคลอโรฟอร์มออกจนเกือบจะแห้งเหลือประมาณ 2 ลบ.ซม. ถ่ายส่วนที่สกัดได้นี้พร้อมกับล้างอย่างระมัดระวังสู่ vial ระบายจนแห้งภายใต้บรรยากาศของไนโตรเจน ใน water bath ละลายส่วนที่สกัดได้นี้ในสารละลายเบนซีน-อะซิโตนไนโตรล (98 + 2) 200 ไมโครลิตร สำหรับ spot บนแผ่น TLC
3. Thin layer chromatography (TLC) เตรียมแผ่น TLC โดยซิงซิลิกาเจล GHR (Silica gel GHR) 30 กรัมใส่ขวดขมพู่ขนาด 300 ลบ.ซม. เติมน้ำกลั่น 60 ลบ.ซม. เขย่าแรง ๆ 1 นาที รินอย่างระมัดระวังสู่ applicator และฉาบบนแผ่นแก้ว 5 อันให้หนาประมาณ 0.25 มม. (ขึ้นความหนาของเจลเปียก) ทิ้งแผ่น TLC ให้แห้งในอากาศประมาณ 10 นาที แล้ว activate ในตู้อบที่ 80 องศาเซลเซียส อย่างน้อย 2 ชั่วโมง เก็บแผ่น TLC ไว้ในเดสซิเคเตอร์ ก่อนใช้ขีดเส้น front line ห่างจากขอบล่าง 16 ซม. เช็ดเจลที่ขอบทั้งสองข้างออก ข้างละ 0.5 ซม. เพื่อป้องกัน edge effect
4. Preliminary thin layer chromatography (ถ้าทราบความเข้มข้นโดยประมาณของอะฟลาทอกซินแล้วไม่ต้องทำ) spot สารละลายตัวอย่างจากข้อ 2 จำนวน 2, 5 และ 10 ไมโครลิตร (10 ไมโครลิตร spot 2 จุด) บนแผ่น TLC ห่างจากขอบล่าง 4 ซม. (เก็บส่วนที่เหลือไว้ด้วย) spot อะฟลาทอกซินมาตรฐานจำนวน 2, 5 และ 10 ไมโครลิตร และ spot อะฟลาทอกซินมาตรฐานอีก 5 ไมโครลิตรที่บนจุด 10 ไมโครลิตรของตัวอย่างที่ spot ไว้เดิมเพื่อเป็น internal standard ใส่สารละลาย อะซิโตน คลอโรฟอร์ม (1 + 9) จำนวน 50 ลบ.ซม. ลงใน developing tank ใส่แผ่น TLC ลงใน Tank แล้วปิดให้สนิท

develope แผ่น TLC เป็นเวลา 40 นาทีหรือจน developing solvent ถึง front line เอาออกจาก tank กิ่งให้แห้งที่อุณหภูมิห้องในที่มืด นำแผ่น TLC หนีไปอ่านภายใต้แสงอุลตรา-ไวโอเล็ต ความยาวคลื่น 366 นาโนเมตร ดู pattern ของจุด ฟลูออเรสเซนซ์ของตัวอย่าง เทียบกับมาตรฐาน จากการทดลองเบื้องต้นนี้จะประมาณการเลือกຈาที่เหมาะลุ่มล้าหรับการวิเคราะห์หาปริมาณต่อไป

5. Quantitative thin layer chromatography spot ตัวอย่าง 3.5, 5.0 และ 6.5 ไมโครลิตร (6.5 ไมโครลิตร spot 2 จุด) ทุกจุดควรมีขนาดเท่า ๆ กัน spot อะฟลาทอกซินมาตรฐาน 3.5, 5.0 และ 6.5 ไมโครลิตร และ spot อีก 5 ไมโครลิตร หนึ่งบนจุด 6.5 ไมโครลิตรของตัวอย่างที่ spot ไว้เดิมเพื่อเป็น internal standard develope แผ่น TLC เช่นเดียวกับในข้อ 4 ทำให้แห้ง นำแผ่น TLC หนีไปอ่านภายใต้แสงอุลตราไวโอเล็ต ความยาวคลื่น 366 นาโนเมตร เปรียบเทียบความเข้มของแสงที่เรืองออกมาของตัวอย่างและของอะฟลาทอกซินมาตรฐาน เมื่อได้ปริมาณอะฟลาทอกซินในตัวอย่างมีความเข้มขึ้นเท่ากับอะฟลาทอกซินมาตรฐานแล้ว คำนวณหาปริมาณอะฟลาทอกซิน ดังสูตร

$$\text{ปริมาณอะฟลาทอกซิน (ไมโครกรัม/กิโลกรัมตัวอย่าง)} = (S \times Y \times V) / (X \times W)$$

S = ปริมาตรของอะฟลาทอกซินมาตรฐานที่ความเข้มขึ้นของแสงฟลูออเรสเซนซ์ เทียบกับตัวอย่าง (ไมโครลิตร)

Y = ความเข้มขึ้นของอะฟลาทอกซินมาตรฐาน (ไมโครกรัม/มิลลิลิตร)

V = ปริมาตรของสารละลายตัวอย่างที่ spot (ไมโครลิตร)

X = ปริมาตรของตัวอย่างที่ spot แล้วมีความเข้มขึ้นของแสงฟลูออเรสเซนซ์ เทียบกับอะฟลาทอกซินมาตรฐาน

W = น้ำหนักตัวอย่างเทียบเท่าปริมาตรการสกัด (กรัม)



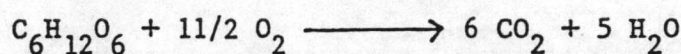
ภาคผนวก ง

ภาคผนวก ง-1

ความชื้นของสมร่อนจากการเผาไหม้เชื้อเพลิง

กำหนดให้อากาศที่เข้าสันดาปประกอบด้วย  $O_2$  และ  $N_2$  อย่างละ 20 % และ 80 % ตามลำดับ  
 ความชื้นของสมร่อน = ความชื้นจากการสันดาป + ความชื้นจากอากาศที่ใช้สันดาป + ความชื้นจากเชื้อเพลิง

basis เปลือกที่เผาไหม้ 1 กก. (มีความชื้น 10 %)



$$\begin{array}{cccc} 178 & 176 & 264 & 90 \end{array}$$

$$1 \text{ หน่วยมวล} \quad 1 \quad 1 \quad 1.48 \quad 0.5$$

$$1 \text{ หน่วยมวลเชื้อเพลิงที่เผาไหม้ต้องการอากาศเข้าสันดาป} = \frac{1}{0.2} = 5 \frac{\text{กก.อากาศ}}{\text{กก.เชื้อเพลิง}}$$

( $g_A$ )

เพื่อให้การเผาไหม้สมบูรณ์ ใช้ 20 % excess air

$$\text{excess air ที่ใช้ } (g_A^+) = 0.2 \times 5 = 1 \frac{\text{กก.อากาศ}}{\text{กก.เชื้อเพลิง}}$$

$$\begin{aligned} \text{สมร่อนแห้งทั้งหมด } (g_G) &= CO_2 + N_2 + \text{excess air} \\ &= 1.48 + 5(0.8) + 1 \\ &= 6.48 \frac{\text{กก.อากาศ}}{\text{กก.เชื้อเพลิง}} \end{aligned}$$

ความชื้นของอากาศที่เข้าสันดาปเมื่ออากาศอยู่ในสภาวะ  $28^\circ C$ , 80 % RH จาก psychrometric

$$\text{chart } (H \text{ air}) = 0.02 \frac{\text{กก.น้ำ}}{\text{กก.อากาศแห้ง}}$$

$$\text{ความชื้นเนื่องจากการสันดาป } (H \text{ combustion}) = \frac{9h}{g_A} \quad (h = \text{สัดส่วนของไฮโดรเจนในเชื้อเพลิง})$$

$$= \frac{9 \times 0.066}{5} = 0.1188 \frac{\text{กก.น้ำ}}{\text{กก.อากาศแห้ง}}$$

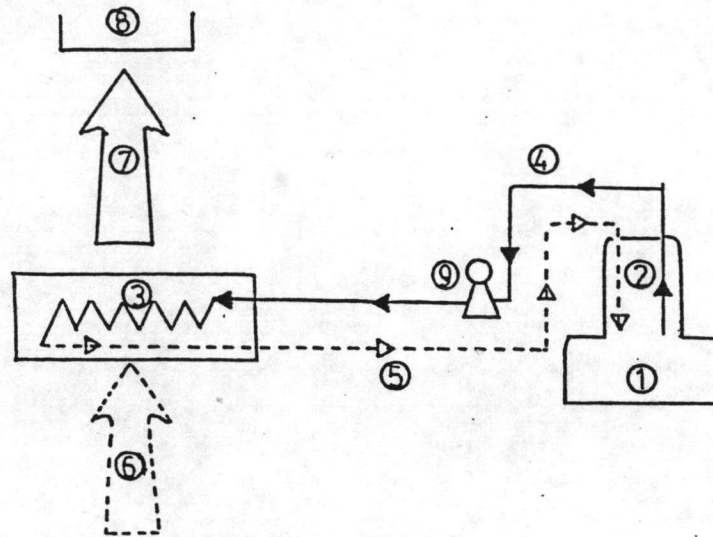
ความชื้นของลมร้อนทั้งหมด = ความชื้นจากการสันดาป + ความชื้นจากอากาศที่ใช้สันดาป +

ความชื้นของเชื้อเพลิง

$$\begin{aligned}
 H \text{ hot air} &= (H \text{ combustion}) \left( \frac{g_A}{g_G} \right) + (H \text{ air}) \left( \frac{g_A + g_A^+}{g_G} \right) + \\
 &\quad (H \text{ hull}) \left( \frac{\text{กก. hull}}{g_G} \right) \\
 &= \left( \frac{0.1188 \text{ กก.น้ำ}}{\text{กก.อากาศแห้ง}} \right) \left( \frac{5 \text{ กก.อากาศแห้ง}}{6.48 \text{ กก.อากาศแห้ง}} \right) + \\
 &\quad \left( \frac{0.02 \text{ กก.น้ำ}}{\text{กก.อากาศแห้ง}} \right) \left( \frac{5 + 1 \text{ กก.อากาศแห้ง}}{6.48 \text{ กก.อากาศแห้ง}} \right) + \\
 &\quad \left( \frac{0.1 \text{ กก.น้ำ}}{\text{กก.เชื้อเพลิง}} \right) \left( \frac{1 \text{ กก.เชื้อเพลิง}}{6.48 \text{ กก.อากาศแห้ง}} \right) \\
 &= 0.0916 + 0.0185 + 0.0154 \\
 &= 0.1255 \frac{\text{กก.น้ำ}}{\text{กก.อากาศแห้ง}}
 \end{aligned}$$

ภาคผนวก ง-2

ลุ่มดุลย์พลังงานของ เครื่องอบแห้งถั่วลิสง



รูปที่ ง-2.1 แสดงการไหลของน้ำและอากาศของ เครื่องอบแห้ง

- (1) เตา (2) หม้อต้มน้ำ (3) เเรดิเอเตอร์ (4) น้ำร้อนเข้าเรดิเอเตอร์
- (5) น้ำร้อนออกจากเรดิเอเตอร์ (6) ลมเย็นเข้าเรดิเอเตอร์
- (7) ลมร้อนออกจากเรดิเอเตอร์ (8) กะบะไล่ที่ว (9) ปั๊มน้ำ

ลุ่มดุลย์พลังงานที่ชุดต้มน้ำ (โดยลุ่มมติว่าไม่มีการสูญเสียพลังงานความร้อน)

$$m_e H n_s = m_w C_w (T_{w2} - T_{w1}) + \dot{m}_w C_w (T_{w1} - T_{w0}) \cdot x t \text{ ---- (ง-2.1)}$$

- $m_e$  = มวลเชื้อเพลิงที่ใช้ (กก.)
- $H$  = ค่าความร้อนของเชื้อเพลิง (กิโลแคลอรี/กก.)
- $n_s$  = ประสิทธิภาพของเตา (ร้อยละ)
- $m_w$  = น้ำหนักของน้ำในหม้อต้ม (กก.)
- $C_w$  = ความร้อนจำเพาะของน้ำ (กิโลแคลอรี/กก.-องศาเซลวิน)
- $T_{w1}$  = อุณหภูมิเริ่มต้นของน้ำ (องศาเซลวิน)
- $T_{w2}$  = อุณหภูมิระดับที่ต้องการของน้ำร้อน (องศาเซลวิน)



- $\dot{m}_w$  = อัตราการไหลของน้ำระหว่างหม้อต้มและเรดิเอเตอร์ (กก./ชม.)  
 $T_{w_1}$  = อุณหภูมิน้ำร้อนที่เข้าเรดิเอเตอร์ (องศาเซลเซียส)  
 $T_{w_0}$  = อุณหภูมิน้ำร้อนออกจากเรดิเอเตอร์ (องศาเซลเซียส)  
 $t$  = เวลาใช้งาน (ชม.)

สมการพลังงานที่เรดิเอเตอร์

$$\dot{m}_a C_a (T_{a_0} - T_{a_1}) = \eta_h \dot{m}_w C_w (T_{w_1} - T_{a_1}) \quad \text{----- (จ-2.2)}$$

- $\dot{m}_a$  = อัตราการไหลของอากาศ (กก./ชม.)  
 $C_a$  = ความร้อนจำเพาะของอากาศ (กิโลแคลอรี/กก.-องศาเซลเซียส)  
 $T_{a_0}$  = อุณหภูมิลมร้อนออกจากเรดิเอเตอร์ (องศาเซลเซียส)  
 $T_{a_1}$  = อุณหภูมิลมเย็นเข้าเรดิเอเตอร์ (องศาเซลเซียส)  
 $\eta_h$  = ประสิทธิภาพของเรดิเอเตอร์

ตัวอย่าง ในการทดลองนี้ใช้ถ่านไม้เป็นเชื้อเพลิง หามวลเชื้อเพลิงที่ใช้ในการอบแห้ง เวลา

6 ชั่วโมง ใช้ข้อมูลอุณหภูมิของน้ำจากรูปที่ 5-1

- $H$  (ค่าความร้อนของถ่านไม้) = 7030 กิโลแคลอรี/กก. (จากตารางที่ ก-4 ภาคผนวก ก)  
 $\eta_s$  (ประสิทธิภาพของเตา) = 0.222 (จากภาคผนวก ง-4)  
 $\dot{m}_w$  (น้ำหนักของน้ำในหม้อต้ม) = 1 กก.  
 $C_w$  (ความร้อนจำเพาะของน้ำ) = 1 กิโลแคลอรี/กก. - องศาเซลเซียส  
 $T_{w_1}$  (อุณหภูมิเริ่มต้นของน้ำ) = 28 + 273 = 301 องศาเซลเซียส  
 $T_{w_2}$  (อุณหภูมิระดับที่ต้องการของน้ำร้อน) = 55 + 273 = 328 องศาเซลเซียส (จากรูปที่ 5-1)  
 $\dot{m}_w$  (อัตราการไหลของน้ำระหว่างหม้อต้มและเรดิเอเตอร์) = 113 กรัม/วินาที = 406.8 กก./ชม.  
 $T_{w_1}$  (อุณหภูมิน้ำร้อนที่เข้าเรดิเอเตอร์) ให้เท่ากับ  $T_{w_2}$  = 328 องศาเซลเซียส  
 $T_{w_0}$  (อุณหภูมิน้ำร้อนที่ออกจากเรดิเอเตอร์) = 53 + 273 = 326 องศาเซลเซียส (จากรูปที่ 5-1)  
 $t$  (เวลาใช้งาน) = 6 ชม.

แทนค่าต่าง ๆ ลงในสมการ จ-2.1

$$m_e \times 7030 \frac{\text{กิโลแคลอรี}}{\text{กก.เชื้อเพลิง}} \times 0.222 = \left( 1 \text{ กก.น้ำ} \times \frac{1 \text{ กิโลแคลอรี}}{\text{กก.น้ำ-องศาเซลวิน}} \times \right. \\ \left. (328 - 301) \text{ องศาเซลวิน} \right) + \left( 406.8 \frac{\text{กก.น้ำ}}{\text{ชม.}} \times \frac{1 \text{ กิโลแคลอรี}}{\text{กก.น้ำ - องศาเซลวิน}} \right. \\ \left. \times (328 - 326) \text{ องศาเซลวิน} \right) \times 6 \text{ ชม.}$$

$$m_e = 3.15 \text{ กก.}$$

ในการทดลองนี้ไม่ทราบค่า  $\eta_h$  (ประสิทธิภาพของเรดิเอเตอร์) หาค่าโดยใช้สมมูลย์พลังงานที่เรดิเอเตอร์ สัมการ 4-2.2

$m_a$  อัตราการไหลของอากาศ (mass flow rate) = volumetric flow rate x ความหนาแน่นของอากาศ

$$\text{volumetric flow rate} = \frac{2.31 \text{ ลบ.ม}}{\text{นาที}}$$

$$= \frac{2.31 \text{ ลบ.ม}}{\text{นาที}} \left| \frac{60 \text{ นาที}}{\text{ชม.}} \right| = 138.6 \frac{\text{ลบ.ม}}{\text{ชม.}}$$

$$\text{ความหนาแน่นของอากาศที่ } 273 \text{ องศาเซลวิน} = 1.293 \text{ กก./ลบ.ม}$$

$$\text{ที่ } 301 \text{ องศาเซลวิน (28.5 องศาเซลเซียส)}$$

$$= \frac{273}{301.5} \times 1.293$$

$$= 1.1707 \text{ กก./ลบ.ม}$$

$$m_a = \frac{138.6 \text{ ลบ.ม}}{\text{ชม.}} \times \frac{1.1707 \text{ กก.}}{\text{ลบ.ม}} = 162.26 \text{ กก./ชม.}$$

$C_a$  = ความร้อนจำเพาะของอากาศ

$$C_a \text{ ที่ } 298 \text{ องศาเซลวิน} = \frac{6.972 \text{ กรัมแคลอรี}}{\text{กรัม-โมล-องศาเซลวิน}} \left| \frac{1 \text{ กรัมโมล}}{28.97 \text{ กรัม}} \right|$$

$$= \frac{0.2407 \text{ กรัมแคลอรี}}{\text{กรัม-องศาเซลวิน}}$$

$$= 0.2407 \text{ กิโลแคลอรี/กก.-องศาเซลวิน}$$

$$\begin{aligned} \text{ที่ } 373 \text{ องศาเซลเซียส} &= \frac{6.996 \text{ กรัมแคลอรี}}{\text{กรัมโมล-องศาเซลเซียส}} \left| \frac{1 \text{ กรัมโมล}}{28.97 \text{ กรัม}} \right. \\ &= \frac{0.2415 \text{ กรัมแคลอรี}}{\text{กรัม-องศาเซลเซียส}} \end{aligned}$$

$$= 0.2415 \text{ กิโลแคลอรี/กก.-องศาเซลเซียส}$$

$$\text{ที่ } 323.5 \text{ องศาเซลเซียส} = \frac{(0.2415 - 0.2407)(323.5 - 298)}{(373 - 298)} + 0.2407$$

$$= 0.2410 \text{ กิโลแคลอรี/กก.-องศาเซลเซียส}$$

$$Ta_o \text{ อุณหภูมิลมร้อนออกจากเรดิเอเตอร์} = 50.5 + 273 = 323.5 \text{ องศาเซลเซียส}$$

$$Ta_i \text{ อุณหภูมิลมเย็นเข้าเรดิเอเตอร์} = 28.5 + 273 = 301.5 \text{ องศาเซลเซียส}$$

แทนค่าต่าง ๆ ในสมการ ง-2.2

$$162.26 \frac{\text{กก.}}{\text{ชม.}} \times 0.2410 \frac{\text{กิโลแคลอรี}}{\text{กก.-องศาเซลเซียส}} \times (323.5 - 301.5) \text{ เคลวิน} =$$

$$n_h \times 406.8 \frac{\text{กก.}}{\text{ชม.}} \times 1 \frac{\text{กิโลแคลอรี}}{\text{กก.-องศาเซลเซียส}} \times (328 - 301.5) \text{ เคลวิน}$$

$$n_h = 0.08$$

จากสมการ ง-2.2 จะเห็นว่าค่าประสิทธิภาพของเรดิเอเตอร์เป็นสัดส่วนของปริมาณความร้อนของอากาศและน้ำที่ผ่านเรดิเอเตอร์ ซึ่งอาจจะหาค่าผิดพลาดได้ เนื่องจากการวัดอัตราการไหลของอากาศและน้ำไม่ถูกต้อง การที่ค่าประสิทธิภาพของเรดิเอเตอร์ต่ำมาก อาจเนื่องจากการวัดอัตราการไหลของน้ำได้สูงเกินไปและวัดอัตราการไหลของอากาศได้ต่ำเกินไป เพราะว่าการวัดค่าไม่แม่นยำ



ภาคผนวก ง-3 พลังงานที่ต้องการในการอบแห้งตัวลี้ง

พลังงานที่ต้องการในการอบแห้งตัวลี้งอากาศประ เณินได้จาก

$$Q_p = LW_p (m_i - m_f) + W_p C_p (T_a - T_p) \quad \text{----- (ง-3.1)}$$

$$Q_p = \text{พลังงานที่ต้องการในการอบแห้งตัวลี้ง}$$

$$L = \text{ความร้อนแฝงของการกลายเป็นไอของน้ำในตัว} = 2950 \text{ กิโลจูล/กก.น้ำ [ 108]}$$

$$W_p = \text{มวลแห้งของตัวที่อบแห้ง}$$

$$m_i = \text{ความชื้นเริ่มต้นของตัวลี้ง, ทศนิยม น้ำหนักแห้ง}$$

$$m_f = \text{ความชื้นสุดท้ายของตัวลี้ง, ทศนิยม น้ำหนักแห้ง}$$

$$T_a = \text{อุณหภูมิของลมร้อน}$$

$$T_p = \text{อุณหภูมิเริ่มต้นของตัวลี้ง}$$

$$C_p = \text{ความร้อนจำเพาะของตัวลี้ง [ 109 ] โดยที่}$$

$$C_{p_k} = (-0.125 + 0.00167T) (1-m) + C_w m \quad \text{----- (ง-3.2)}$$

$$C_{p_h} = 0.170 (1-m) + C_w m \quad \text{----- (ง-3.3)}$$

$$C_{p_k} = \text{ความร้อนจำเพาะของเมล็ดตัวลี้ง (แคลอรี/กรัม-องศาเซลวิน)}$$

$$C_{p_h} = \text{ความร้อนจำเพาะของเปลือกตัวลี้ง (แคลอรี/กรัม-องศาเซลวิน)}$$

$$C_w = \text{ความร้อนจำเพาะของน้ำ} = 1 \text{ แคลอรี/กรัม-องศาเซลวิน}$$

$$T = \text{อุณหภูมิลมร้อน (องศาเซลวิน)}$$

$$m = \text{ความชื้นของเมล็ดหรือเปลือกตัวลี้ง, เป็นทศนิยมน้ำหนักเปียก}$$

ตัวอย่างการหาพลังงานที่ต้องการในการอบแห้งตัวลี้งสดจำนวน 3 กก. จากการทดลองอบแห้ง

ด้วยเครื่องอบแห้ง ในช่วงเวลาอบแห้ง 6 ชม. ของวันแรก ใช้ข้อมูลความชื้นจากตารางที่

ข-28 ภาคผนวก ข ให้สัดส่วนของเมล็ดและเปลือกโดยประมาณเป็น 70 : 30

ก) หาค่า  $C_{p_k}$

$$C_{p_k} = (-0.125 + 0.00167T) (1-m) + C_w m$$

$$T = 50.5 + 273 = 323.5 \text{ องศาเซลวิน (โดยปกติอุณหภูมิภายในเมล็ดจะ}$$

ค่อย ๆ สูงขึ้นเมื่อความชื้นภายในเมล็ดลดลงและในที่สุดจะเท่ากับอุณหภูมิลมร้อน)

$$m = \text{ความชื้นของเมล็ด} = 0.4524 \text{ น้ำหนักเปียก}$$

$$\begin{aligned} C_{p_k} &= [-0.125 + (0.00167 \times 323.5)] [1-0.4524] + [1 \times 0.4524] \\ &= 0.6798 \text{ แคลอรี/กรัม-องศาเซลเซียส} \end{aligned}$$

$$C_{p_h} = 0.170 (1-m) + C_{w_m}$$

$$m = \text{ความชื้นของเปลือก} = 0.5122$$

$$\begin{aligned} C_{p_h} &= 0.170 (1-0.5122) + 1 \times 0.5122 \\ &= 0.5707 \text{ แคลอรี/กรัม-องศาเซลเซียส} \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} C_p \text{ (ของทั้งฝัก)} &= C_{p_k} \times \text{สัดส่วนของเมล็ดในฝัก} + C_{p_h} \times \text{สัดส่วนของเปลือกในฝัก} \\ &= (0.6798 \times 0.7) + (0.5707)(0.3) \\ &= 0.6471 \text{ แคลอรี/กรัม-องศาเซลเซียส} \end{aligned}$$

ข) หามวลแห้งของถั่วลิสงที่อบแห้ง ( $W_p$ )

ความชื้นเริ่มต้นของฝักถั่วลิสงที่อบแห้ง ร้อยละ 47.24 น้ำหนักเปียก

$$\text{ฝักถั่วลิสงสด 1 กก. มีความชื้น} = 0.4724 \text{ กก.}$$

$$\text{ฝักถั่วลิสงสด 3 กก. มีมวลแห้ง} = 3(1-0.4724) = 1.5828 \text{ กก.}$$

ค) แทนค่าต่าง ๆ ลงในสมการ ง-3.1

$$\begin{aligned} Q_p &= \left( \frac{2950 \text{ กิโลจูล}}{\text{กก.น้ำ}} \mid \frac{\text{กิโลแคลอรี}}{4.187 \text{ กิโลจูล}} \right) \left( 1.583 (0.8954 - 0.2812) \text{ กก.น้ำ} \right) + \\ &\quad \left( 1.583 \text{ กก.มวลแห้ง} \right) \left( \frac{0.6471 \text{ กิโลแคลอรี}}{\text{กก.-องศาเซลเซียส}} \right) \left( 323.5 - 301 \text{ องศาเซลเซียส} \right) \\ &= 708.08 \text{ กิโลแคลอรี} \end{aligned}$$

ภาคผนวก ง-4

การทดลองประสิทธิภาพของเตาเผาเชื้อเพลิงที่ใช้บั้งถั่วลิสง [110]

การทดลองหาประสิทธิภาพของเตาทำโดย ใช้ถ่านไม้ที่ทราบปริมาณและค่าความร้อน  
ตม้ น้ำที่ทราบปริมาณในหม้อให้เดือด แล้วเปิดฝาทิ้ง ปล่อยให้ น้ำระเหยกลายเป็นไอไปเรื่อย ๆ  
จนกระทั่งไฟรา คือ ถ่านในเตาถูกไหม้หมด วัดปริมาณน้ำที่เหลือแล้วคำนวณหาปริมาณน้ำที่ระเหย  
ไป สามารถทราบค่าประสิทธิภาพของเตาได้โดยการคำนวณดังล่การ

$$\text{ประสิทธิภาพของเตา} = \frac{\text{ปริมาณความร้อนที่น้ำได้รับทั้งหมด}}{\text{ปริมาณความร้อนที่ได้จากการเผาไหม้ของถ่าน}} \times 100$$

$$\eta = \frac{ms (T_2 - T_1) + (m - m_1)\lambda}{wq} \times 100$$

$$w = \text{น้ำหนักของถ่านไม้ (กรัม) ขนาดก้อนละประมาณ 33 กรัม}$$

$$q = \text{ค่าความร้อนของถ่านไม้ (แคลอรี/กรัม) (จากตาราง ก-4 ภาคผนวก ก)}$$

$$m = \text{น้ำหนักของน้ำที่ต้ม (กรัม)}$$

$$s = \text{ค่าความร้อนจำเพาะของน้ำ (แคลอรี/กรัม-องศาเซลเซียส)}$$

$$T_1 = \text{อุณหภูมิของน้ำเมื่อเริ่มแรก (องศาเซลเซียส)}$$

$$T_2 = \text{อุณหภูมิของน้ำเดือด (องศาเซลเซียส)}$$

$$m_1 = \text{ปริมาณน้ำที่เหลือ (กรัม)}$$

$$\lambda = \text{ความร้อนแฝงของการกลายเป็นไอ (แคลอรี/กรัม)}$$

$$\eta = \frac{2000 \times 1 (100-29) + (2000-818) 540}{500 \times 7030} \times 100$$

$$= 22.2 \%$$



ภาคผนวก ง-5

การคำนวณค่าพารามิเตอร์การอบแห้ง [69]

plot moisture ratio  $(M-M_e)/(M_o-M_e)$  กับเวลาการอบแห้ง (ปรากฏค่าอยู่ในตาราง ข-1 ถึง ข-10 และ ข-12 ถึง ข-27 ภาคผนวก ข) แล้วใช้ exponential regression

$y = Ae^{Bx}$  fit สมการการอบแห้ง (Thin layer drying) 2 - 7 คือ

$$(M-M_e)/(M_o-M_e) = Ae^{-Kt}$$

เมื่อ  $(M-M_e)/(M_o-M_e)$  คือ moisture ratio

t คือ เวลาการอบแห้ง

K คือ ค่าพารามิเตอร์การอบแห้ง =  $D\pi^2/r^2$

เมื่อ D = diffusivity (มีหน่วยเป็นพื้นที่/เวลา)

r = ระยะทางสั้นที่สุดสำหรับการถ่ายเทความชื้นจากภายในเนื้อเยื่อสู่ผิว

A คือ intercept

คำนวณโดยใช้โปรแกรม regression ของเครื่องคำนวณ Casio รุ่น fx 3600 p.

หาค่า K

ภาคผนวก ง-6

การประเมินพลังงานที่ไข้อบแห้งสำหรับเครื่องอบแห้งแบบเป็นชั้น (ลมมุดไม่มีการสูญเสียความร้อน)

$$\text{พลังงานส่วนที่ให้ความร้อน (Q)} = m C_p \Delta T \quad [59]$$

เมื่อ

$m$  = อัตราการไหลของมวลของอากาศ กก./วินาที

$C_p$  = ความร้อนจำเพาะของอากาศ กิโลจูล/กก. - เคลวิน

$\Delta T$  = อุณหภูมิที่เพิ่มขึ้นจนถึงระดับที่ต้องการ เคลวิน

สำหรับการให้ความร้อนแก่อากาศที่มีสภาพบรรยากาศปกติ

$$(Q) = \frac{1.2 \text{ กิโลจูล}}{\text{ลบ.ม.} - \text{เคลวิน}} \cdot \dot{V} \Delta T$$

$\dot{V}$  = อัตราการไหลของอากาศ ลบ.ม./วินาที

$\dot{V}$  สำหรับเครื่องอบแห้งแบบเป็นชั้น = 0.058

$T$  = 22 เคลวิน (จาก 28 องศาเซลเซียส เป็น 50 องศาเซลเซียส)

$$\begin{aligned} Q &= \frac{1.2 \text{ กิโลจูล}}{\text{ลบ.ม.} - \text{เคลวิน}} \times \frac{0.058 \text{ ลบ.ม.}}{\text{วินาที}} \times 22 \text{ เคลวิน} \\ &= \frac{1.53 \text{ กิโลจูล}}{\text{วินาที}} \\ &= 5508 \frac{\text{กิโลจูล}}{\text{ชม.}} \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} \text{พลังงานส่วนที่ใช้หมุนพัดลม} &= \frac{1/4 \text{ กำลังม้า} \mid 7.457 \times 10^2 \text{ วัตต์}}{1 \text{ กำลังม้า}} \\ &= \frac{186.42 \text{ จูล}}{\text{วินาที}} \\ &= 671 \frac{\text{กิโลจูล}}{\text{ชั่วโมง}} \end{aligned}$$

พลังงานในช่วง เวลาให้ลมร้อน =

(พลังงานส่วนที่ให้ความร้อน x เวลาใช้งาน) + (พลังงานส่วนที่ใช้หมุนพัดลม x เวลาใช้งาน)

พลังงานในช่วง เวลาทั้งช่วงให้ลมเย็น =

พลังงานส่วนที่ใช้หมุนพัดลม x เวลาใช้งาน



ตาราง ง-6 แสดงพลังงานที่ใช้อบแห้งถั่วลิสง เมื่ออบแห้งแบบกึ่งช่วง และอบแห้งแบบต่อเนื่อง

สภาพการทดลอง	เวลาอบแห้ง (ชม.)	พลังงานในช่วงเวลา ให้ลมร้อน (กิโลจูล)	พลังงานในช่วงเวลา กึ่งช่วงให้ลมเย็น (กิโลจูล)	รวมพลังงานที่ใช้ทั้งหมด (กิโลจูล)
50°C Δ 1 R1	35.5 <sup>b</sup>	111222.0	11742.5	122964.5 <sup>b</sup>
50°C Δ 1 R3	46.5 <sup>d</sup>	74148.0	23149.5	97297.5 <sup>a</sup>
50°C Δ 3 R1	32.0 <sup>a</sup>	148296.0	5368.0	153664.0 <sup>e</sup>
50°C Δ 3 R3	42.0 <sup>c</sup>	129759.0	14091.0	143850.0 <sup>dc</sup>
55°C Δ 1 R1	33.5 <sup>ab</sup>	126463.0	11071.5	137534.5 <sup>cde</sup>
55°C Δ 1 R3	47.0 <sup>d</sup>	89268.0	23485.0	112753.0 <sup>b</sup>
55°C Δ 3 R1	32.0 <sup>a</sup>	178536.0	5368.0	183904.0 <sup>f</sup>
55°C Δ 3 R3	31.5 <sup>a</sup>	122743.5	10400.5	133144.0 <sup>cd</sup>
50°C cont	24.0	148296.0	-	148296.0 <sup>e</sup>
55°C cont	24.0	178536.0	-	178536.0 <sup>f</sup>
45°C cont	47.5	236664.9	-	236664.9

Δ = เวลาให้ลมร้อน R = เวลากึ่งช่วงให้ลมเย็น cont = ให้ลมร้อนแบบต่อเนื่อง

ตัวเลขที่มีอักษรตัวเดียวกันถ้าไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95

ภาคผนวก จ

ภาคผนวก จ-1

แผนงานทดลอง เพื่อแบ่งตัวอย่างตัวลิ้งไปวิเคราะห์ปริมาณอะฟลาทอกซิน

1. ตัวลิ้งที่อบแห้งแบบต่อเนื่อง

พิจารณาจากผลการวิเคราะห์ทางสถิติของเวลาการอบแห้งแบบต่อเนื่องที่ระดับอุณหภูมิต่าง ๆ ซึ่งแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่น ร้อยละ 99 (ตารางที่ 5-7) และพิจารณาจากผลการเปรียบเทียบค่าเฉลี่ยของเวลาการอบแห้ง (ตารางที่ 5-8) สามารถแบ่งกลุ่มอุณหภูมิที่มีผลทำให้เวลาการอบแห้งแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95 ได้เป็น 4 กลุ่มคือ 1) 35 องศาเซลเซียส 2) 40 องศาเซลเซียส 3) 45 องศาเซลเซียส 4) 50 และ 55 องศาเซลเซียส ดังนั้นการวิเคราะห์ปริมาณอะฟลาทอกซิน จึงจัด block ตามกลุ่มอุณหภูมิที่ให้เวลาการอบแห้งแตกต่างกัน มีรวมทั้งสิ้น 4 block แบ่งมาวิเคราะห์อะฟลาทอกซินดังนี้

block	โพลีเอทรีลิน		โพลีโพรพิลีน	
	บรรจุแบบ ธรรมดา	บรรจุแบบ สุญญากาศ	บรรจุแบบ ธรรมดา	บรรจุแบบ สุญญากาศ
35 องศาเซลเซียส				
40 องศาเซลเซียส				
45 องศาเซลเซียส				
50 หรือ 55 องศาเซลเซียส				

2. ตัวลิ้งที่อบแห้งแบบกึ่งช่วง

แบ่งตัวอย่างตัวลิ้งมาวิเคราะห์ปริมาณอะฟลาทอกซิน ด้วยวิธีการ fractional replication [91] ดังนี้

กำหนดให้ factor A เป็นอุณหภูมิ 2 ระดับ 50 และ 55 องศาเซลเซียส

B เวลาให้ลมร้อน ( $\Delta$ ) 2 ระดับ 1 และ 3 ชั่วโมง

C เวลาทิ้งช่วงให้ลมเย็น (R) 2 ระดับ 1 และ 3 ชั่วโมง

D เป็นภาชนะบรรจุ 2 ชนิด PE และ PP

E เป็นลล่ภาวะภายในภาชนะบรรจุ 2 แบบ แบบธรรมดา และแบบสูญญากาศ

ให้ fundamental identify I คือ ABCDE จะมี aliase structure ดังนี้

A = BCDE	AB = CDE	BD = ACE
B = ACDE	AC = BDE	BE = ACD
C = ABDE	BC = ADE	CD = ABE
D = ABDE	AD = BCE	CE = ABD
E = ABCD	AE = BCD	DE = ABC

$$\text{total degree of freedom} = \frac{1}{2} 2^5 - 1 = 15$$

จัด treatment combination ให้อยู่ใน block ตาม defining contrast ABCDE

ได้ 2 block คือ

blk (0)	(1)	ab	ac	ad	ae	bc	bd	bc	cd	ce	de	
		abcd	abce	abde	acde	bcde						
blk (1)	a	b	c	d	e	abc	abd	abe	acd	ace	ade	bcd
		bce	bde	cde	abcde							

เลือก block (1) มาทำการวิเคราะห์ treatment combination ใน block (1) คือ



(1)	=	50°C	Δ 1	R1	PE	air pack	abc	=	55°C	Δ 3	R3	PE	air pack	bcd	=	50°C	Δ 3	R3	PP	air pack
a	=	55°C	Δ 1	R1	PE	air pack	abd	=	55°C	Δ 3	R1	PP	air pack	bce	=	50°C	Δ 3	R3	PE	vac pack
b	=	50°C	Δ 3	R1	PE	air pack	abe	=	55°C	Δ 3	R1	PE	vac pack	bde	=	50°C	Δ 3	R1	PP	vac pack
c	=	50°C	Δ 1	R3	PE	air pack	acd	=	55°C	Δ 1	R3	PP	air pack	cde	=	50°C	Δ 1	R3	PP	vac pack
d	=	50°C	Δ 1	R3	PP	air pack	ace	=	55°C	Δ 1	R3	PE	vac pack	abcde	=	55°C	Δ 3	R3	PP	vac pack
e	=	50°C	Δ 1	R1	PE	vac pack	ade	=	55°C	Δ 1	R1	PP	vac pack							

การวิเคราะห์ถ้อยมูล

บทเว้นอักษร E หากค่า  $\Delta_k$  สำหรับ 16 factorial effect โดย Yate's method

	ค่าสังเกต (total)	จำนวน factor				$\Delta = q_k / r 2^{n-1}$
		1	2	3	4 = $q_k$	
(1)	A	$Q_1 = B + A$	$R_1 = Q_2 + Q_1$	$S_1 = R_2 + R_1$	$T_1 = S_2 + S_1$	$\bar{y} \dots$
a	B	$Q_2 = D + C$	$R_2 = Q_4 + Q_3$	$S_2 = R_4 + R_3$	$T_2 = S_4 + S_3$	$\Delta A$
b	C	$Q_3 = F + E$	$R_3 = Q_6 + Q_5$	$S_3 = R_6 + R_5$	$T_3 = S_6 + S_5$	$\Delta B$
ab = cde	D	$Q_4 = H + G$	$R_4 = Q_8 + Q_7$	$S_4 = R_8 + R_7$	$T_4 = S_8 + S_7$	$\Delta AB$
c	E	$Q_5 = J + I$	$R_5 = Q_{10} + Q_9$	$S_5 = R_{10} + R_9$	$T_5 = S_{10} + S_9$	$\Delta C$
ac = bde	F	$Q_6 = L + K$	$R_6 = Q_{12} + Q_{11}$	$S_6 = R_{12} + R_{11}$	$T_6 = S_{12} + S_{11}$	$\Delta AC$
bc = ade	G	$Q_7 = N + M$	$R_7 = Q_{14} + Q_{13}$	$S_7 = R_{14} + R_{13}$	$T_7 = S_{14} + S_{13}$	$\Delta BC$
abc	H	$Q_8 = P + O$	$R_8 = Q_{16} + Q_{15}$	$S_8 = R_{16} + R_{15}$	$T_8 = S_{16} + S_{15}$	$\Delta ABC$
d	I	$Q_9 = B - A$	$R_9 = Q_2 - Q_1$	$S_9 = R_2 - R_1$	$T_9 = S_2 - S_1$	$\Delta D$
acd = bce	J	$Q_{10} = D - C$	$R_{10} = Q_4 - Q_3$	$S_{10} = R_4 - R_3$	$T_{10} = S_4 - S_3$	$\Delta AD$
bcd = ace	K	$Q_{11} = F - E$	$R_{11} = Q_6 - Q_5$	$S_{11} = R_6 - R_5$	$T_{11} = S_6 - S_5$	$\Delta BD$
abd	L	$Q_{12} = H - G$	$R_{12} = Q_8 - Q_7$	$S_{12} = R_8 - R_7$	$T_{12} = S_8 - S_7$	$\Delta ABD$
cd = abe	M	$Q_{13} = J - I$	$R_{13} = Q_{10} - Q_9$	$S_{13} = R_{10} - R_9$	$T_{13} = S_{10} - S_9$	$\Delta CD$
acd	N	$Q_{14} = L - K$	$R_{14} = Q_{12} - Q_{11}$	$S_{14} = R_{12} - R_{11}$	$T_{14} = S_{12} - S_{11}$	$\Delta ACD$
bcd	O	$Q_{15} = N - M$	$R_{15} = Q_{14} - Q_{13}$	$S_{15} = R_{14} - R_{13}$	$T_{15} = S_{14} - S_{13}$	$\Delta BCD$
abcd	P	$Q_{16} = P - O$	$R_{16} = Q_{16} - Q_{15}$	$S_{16} = R_{16} - R_{15}$	$T_{16} = S_{16} - S_{15}$	$\Delta ABCD$

$$SS_y = \sum_{i=1}^{16} Y_i^2 - \left( \sum_{i=1}^{16} Y_i \right)^2 / \frac{1}{2} \times 2^5$$

$$SS_{q_k} = \sum_{i=1}^{16} q_k^2 / 2^4 \times 1$$

$$SS_E = SS_y - SS_{q_k}$$

$$MS_E = SS_E / df$$

$$\text{Standard error} = S\Delta_k = \sqrt{MS_E / df}$$

Critical value สำหรับ mean contrast คือ  $(t_{\alpha/2, df_E})(S\Delta_k)$



ภาคผนวก จ-2

การคำนวณเพื่อวิเคราะห์หาค่าความแปรปรวนของแผนงานทดลองแบบลุ่มทดลอง (CRD)

ตัวอย่างร้อยละการกะเทาะที่ระดับความชื้นต่าง ๆ ของเมล็ด

ซ้ำที่	ร้อยละการกะเทาะเมื่อเมล็ดมีความชื้น (ร้อยละ, น้ำหนักเปียก)					
	20.33	14.68	10.10	7.55	6.75	5.89
1	46.83	48.48	48.90	49.40	48.03	48.98
2	47.96	48.08	48.90	46.63	47.08	49.10
3	48.30	48.03	48.01	49.83	50.06	47.80
4	48.68	49.38	48.83	47.03	48.78	47.37
5	46.46	48.48	51.73	47.50	46.88	49.70

$$\begin{aligned} \text{Correction term (C.T.)} &= Y^2.. / tr \\ &= \frac{(46.83 + 47.96 + \dots + 47.37 + 49.70)^2}{6 \times 5} \end{aligned}$$

$$= 70200.35$$

$$\text{Sum of Square total (SS}_Y) = \sum_{i=1}^6 \sum_{j=1}^5 Y^2_{ij} - \text{C.T.}$$

$$= (46.83^2 + 47.96^2 + \dots + 47.37^2 + 49.70^2) - 70200.35$$

$$= 39.38$$

$$\text{Sum of Square treatment (SS}_T) = \sum_{i=1}^6 (Y^2_{i.} / r_i) - \text{C.T.}$$

$$\begin{aligned} &= [ (46.83 + \dots + 46.46)^2 + \dots + (48.98 + \dots + 49.70)^2 ] / 5 - 70200.35 \\ &= 7.67 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 \text{Sum of Square error (SS}_E) &= SS_Y - SS_T \\
 &= 39.48 - 7.67 \\
 &= 31.81
 \end{aligned}$$

AOV table

SOV	df	SS	MS	F	F table
among treatment	(t-1) = 5	7.67	1.53	1.16 <sup>ns</sup>	F 0.01,5,24 = 3.90
within treatment	(tr-t)= 24	31.81	1.32		F 0.05,5,24 = 2.62

$$F \text{ stat} = 1.16 < F \text{ table } 2.62$$

ที่ระดับความเข้มต่าง ๆ ของเมล็ด ไม่มีผลทำให้ร้อยละการกะเทาะแตกต่างกัน  
อย่างมีนัยสำคัญ

ภาคผนวก จ-3

การเปรียบเทียบความแตกต่างระหว่างค่าเฉลี่ยของ treatment โดยวิธี

Duncan's Multiple Range Test. [107]

ตัวอย่างเปรียบเทียบค่าเฉลี่ยร้อยละการแตกหักของเมล็ด 6 ระดับความชื้น โดยทำ  
ดังนี้

1. จากตารางที่ 5-4 หาค่า standard error ( $\bar{Sx}$ ) ของ group mean  
โดยที่

$$\begin{aligned}\bar{Sx} &= \sqrt{\frac{MS_{eE}}{r_i}} \\ &= \sqrt{0.73/5} \\ &= 0.382\end{aligned}$$

2. เปิดค่า Significant Studentized Range (SSR) ที่ 5 และ 1 % ที่  
 $p = 2-6$  คูณกับ  $\bar{Sx}$  เพื่อให้ได้ค่า Least Significant Range (LSR) ดังตาราง

P =	2	3	4	5	6
SSR ที่ 0.05	2.92	3.07	3.15	3.22	3.28
0.01	3.96	4.14	4.24	4.33	4.39
LSR = SSR 0.05 ( $\bar{Sx}$ )	1.11	1.17	1.20	1.23	1.25
= SSR 0.01 ( $\bar{Sx}$ )	1.51	1.58	1.62	1.65	1.68

3. จากตารางที่ 5.3 เรียงลำดับค่าเฉลี่ยร้อยละการแตกหักที่ระดับความชื้นของ  
เมล็ดต่าง ๆ จากน้อยไปหามาก ดังนี้

	ระดับความชื้นของเมล็ด (ร้อยละ น้ำหนักเปียก)					
	14.68	10.10	7.55	6.75	20.33	5.85
ค่าเฉลี่ยร้อยละการแตกหัก	14.30	15.09	17.89	18.5	18.9	22.31
ลำดับที่	1	2	3	4	5	6



4. เปรียบเทียบความแตกต่างที่ละคู่ไปจนครบ ถ้าผลต่างมากกว่าค่า LSR แสดงว่าค่าเฉลี่ยแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ, ถ้าผลต่างน้อยกว่าค่า LSR ค่าเฉลี่ยไม่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ เช่น ลำดับที่ 6 กับ ลำดับที่ 1 ความแตกต่าง =  $22.31 - 14.30 = 8.01$  มากกว่า  $LSR 0.05 = 1.25$  นั่นคือที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 5.89 และ 14.68 ค่าเฉลี่ยร้อยละการแตกหักแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95

ภาคผนวก จ-4

การคำนวณเพื่อวิเคราะห์ค่าความแปรปรวนของแผนงานทดลองแบบ factorial  $2^3$

ตัวอย่าง เวลาการอบแห้งของการอบแห้งแบบกึ่งช่วง 8 สัปดาห์การทดลอง

จากตารางที่ 5-25 นำมาสร้างเป็นตารางใหม่ โดยรวมเวลาการอบแห้ง 2 ชั่วโมง

เข้าด้วยกัน ดังตารางที่ จ-4.1

ตารางที่ จ-4.1 แสดงเวลาการอบแห้งรวม 2 ชั่วโมงของ treatment combination

ต่าง ๆ

treatment combination	เวลาการอบแห้งรวม 2 ชั่วโมง (ชม.)
ให้ลมร้อน 1 ชม. กึ่งช่วงให้ลมเย็น 1 ชม. ที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส	71
ให้ลมร้อน 1 ชม. กึ่งช่วงให้ลมเย็น 3 ชม. ที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส	93
ให้ลมร้อน 3 ชม. กึ่งช่วงให้ลมเย็น 1 ชม. ที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส	64
ให้ลมร้อน 3 ชม. กึ่งช่วงให้ลมเย็น 3 ชม. ที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส	84
ให้ลมร้อน 1 ชม. กึ่งช่วงให้ลมเย็น 1 ชม. ที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส	67
ให้ลมร้อน 1 ชม. กึ่งช่วงให้ลมเย็น 3 ชม. ที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส	94
ให้ลมร้อน 3 ชม. กึ่งช่วงให้ลมเย็น 1 ชม. ที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส	64
ให้ลมร้อน 3 ชม. กึ่งช่วงให้ลมเย็น 3 ชม. ที่อุณหภูมิ 55 องศาเซลเซียส	63

$$\begin{aligned}
\text{Correction term (C.T.)} &= Y^2 \dots / abcr \\
&= (71 + 93 + \dots + 64 + 63)^2 / 2 \times 2 \times 2 \times 2 \\
&= 22500 \\
\text{Sum of Square total (SS}_Y) &= \sum_{i=1}^2 \sum_{j=1}^2 \sum_{k=1}^2 \sum_{l=1}^2 Y^2_{ijkl} * - \text{C.T.} \\
&= (35^2 + 36^2 + \dots + 32^2 + 31^2) - 22500 \\
&= 626
\end{aligned}$$

\*จากตารางที่ 5-25

$$\begin{aligned}
\text{Sum of Square A (SS}_A) &= \sum_{i=1}^2 Y^2_{i \dots} / bcr - \text{C.T.} \\
&= (71 + 64 + 93 + 84)^2 + \\
&\quad (67 + 64 + 94 + 63)^2 / 2 \times 2 \times 2 - 22500 \\
&= 36.00
\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
\text{Sum of Square B (SS}_B) &= \sum_{j=1}^2 Y^2_{.j..} / acr - \text{C.T.} \\
&= (71 + 93 + 67 + 94)^2 + \\
&\quad (64 + 84 + 64 + 63)^2 / 2 \times 2 \times 2 - 22500 \\
&= 156.25
\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
\text{Sum of Square C (SS}_C) &= \sum_{k=1}^2 Y^2_{..k.} / abr - \text{C.T.} \\
&= (71 + 64 + 67 + 64)^2 + \\
&\quad (93 + 84 + 94 + 63)^2 / 2 \times 2 \times 2 - 22500 \\
&= 289.00
\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
\text{Sum of Square AB (SS}_{AB}) &= \sum_{i=1}^2 \sum_{j=1}^2 Y^2_{ij..} / cr - \text{SS}_A - \text{SS}_B - \text{C.T.} \\
&= (71 + 93)^2 + (64 + 84)^2 + (67 + 94)^2 + \\
&\quad (64 + 63)^2 / 2 \times 2 - 36.00 - 156.25 - 22500 \\
&= 20.25
\end{aligned}$$



$$\begin{aligned}
 \text{Sum of Square AC (SS}_{AC}) &= \sum_{i=1}^2 \sum_{k=1}^2 Y^2_{i.k.} / br - SS_A - SS_C - C.T. \\
 &= (71 + 64)^2 + (93 + 84)^2 + (67 + 64)^2 + \\
 &\quad (94 + 63)^2 / 2 \times 2 - 36.00 - 289.00 - 22500 \\
 &= 16.00
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 \text{Sum of Square BC (SS}_{BC}) &= \sum_{j=1}^2 \sum_{k=1}^2 Y^2_{.jk.} / ar - SS_B - SS_C - C.T. \\
 &= (71 + 67)^2 + (64 + 64)^2 + (93 + 94)^2 + \\
 &\quad (84 + 63)^2 / 2 \times 2 - 156.25 - 289.00 - 22500 \\
 &= 56.25
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 \text{Sum of Square ABC (SS}_{ABC}) &= \sum_{i=1}^2 \sum_{j=1}^2 \sum_{k=1}^2 Y^2_{ijk} / r - SS_A - SS_B - SS_C - SS_{AB} \\
 &\quad - SS_{AC} - SS_{BC} - C.T. \\
 &= (71 + 93^2 + \dots + 64^2 + 63^2) / 2 - 36.00 \\
 &\quad - 156.25 - 289.00 - 20.25 - 16.00 - 56.25 \\
 &\quad - 22500 \\
 &= 42.25
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 \text{Sum of Square Error (SS}_E) &= SS_Y - SS_A - SS_B - SS_C - SS_{AB} - SS_{AC} - \\
 &\quad SS_{BC} - SS_{ABC} \\
 &= 626 - 36.00 - 156.25 - 289.00 - 20.25 - \\
 &\quad 16.00 - 56.25 - 42.25 \\
 &= 10
 \end{aligned}$$

AOV table

SOV	df	SS	MS	F	F ตาราง
A อุณหภูมิลมร้อน	1	36.00	36.00	28.8*	F 0.01,1,8 = 11.26
B เวลาให้ลมร้อน	1	156.25	156.25	125.0*	F 0.05,1,8 = 5.32
C เวลาทิ้งช่วงให้ลมเย็น	1	289.00	289.00	231.2*	
AB	1	20.25	20.25	16.20*	
AC	1	16.00	16.00	12.80*	
BC	1	56.25	56.25	45.00*	
ABC	1	42.25	42.25	33.8*	
error	8	10.00	1.25		
total	15	626.00			

\* แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 99

ภาคผนวก จ-5

การคำนวณเพื่อวิเคราะห์ค่า factorial effect ของแผนงานทดลองแบบ factorial  $2^3$  โดย Yate's Method (ดูภาคผนวก จ-1)

ตัวอย่าง การวิเคราะห์เวลาการอบแห้งของการอบแห้งแบบกึ่งยวง 8 สภาพการทดลอง

ปัจจัย A คืออุณหภูมิลมร้อน 2 ระดับ 50 และ 55 องศาเซลเซียส

ปัจจัย B คือเวลาให้ลมร้อน 2 ระดับ 1 และ 3 ชั่วโมง

ปัจจัย C คือเวลากึ่งยวงให้ลมเย็น 2 ระดับ 1 และ 3 ชั่วโมง

นำค่าเวลาการอบแห้งรวมทุกซ้ำของ effect ต่าง ๆ จากตารางที่ จ-4.1

ภาคผนวก จ-4 มาคำนวณหาค่า factorial effect ตาม Yate's Method ที่ปรากฏใน

ภาคผนวก จ-1 จะได้ดังนี้

treatment combination	total	1	2	3 = $q_k$	$\Delta q_k / 2r^{n-1}$
(1)	71	138	266	600	$\bar{Y}_{..} = q_k / 2r^n = 37.5$
a	67	128	334	-24	$\Delta A = -3 *$
b	64	187	-4	-50	$\Delta B = -6.25 *$
ab	64	147	-20	-18	$\Delta AB = -2.25 *$
c	93	-4	-10	68	$\Delta C = 8.5 *$
ac	94	0	-40	-16	$\Delta AC = -2 *$
bc	84	1	4	-30	$\Delta BC = -3.75 *$
abc	63	-21	-22	-26	$\Delta ABC = -3.25 *$

\* มีผลต่อเวลาการอบแห้งอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95



$$\begin{aligned}
 SS_Y &= \sum_{r=1}^2 \sum_{t=1}^8 Y_{rt}^2 - Y^2 \dots / rt \\
 &= (35^2 + 36^2 + \dots + 32^2 + 31^2) - (600)^2 / 2 \times 8
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 &= 626 \\
 SS_{q_k} &= \sum_{k=1}^7 q_k^2 / r 2^n \\
 &= (-24)^2 + (-50)^2 + \dots + (-26)^2 / 2 \times 2^3 \\
 &= 616
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 SS_E &= SS_Y - SS_{q_k} \\
 &= 626 - 616 \\
 &= 10
 \end{aligned}$$

$$MS_E = SS_E / \nu_E$$

$$SS_E = 10$$

$$\begin{aligned}
 \nu_E &= \nu_{\text{total}} - \nu_{\text{main effect}} - \nu_{\text{two factor interaction}} - \\
 &\quad \nu_{\text{three factor interaction}}
 \end{aligned}$$

$$= (r 2^n - 1) - 3 - 3 - 1$$

$$= 8$$

$$= 10/8$$

$$= 1.25$$

$$\text{standard error of mean effect} = \sqrt{MS_E / r 2^{n-2}}$$

$$(S \Delta_{qk}) = \sqrt{1.25 / 2 \times 2^{3-2}}$$

$$= 0.559$$

critical value

$$= (t_{\alpha/2, \nu_E}) (S \Delta_{qk})$$

$$= (t_{0.025, 8}) (0.559)$$

$$= (2.306) (0.559)$$

$$= 1.289$$

นำค่า critical value ไปเทียบกับค่า mean effect ( $\Delta$ ) (ไม่คำนึงถึงเครื่องหมาย) ของปัจจัยต่าง ๆ ถ้าค่า critical value มากกว่าหรือน้อยกว่าค่า mean effect แสดงว่า ปัจจัยนั้นไม่มีผลอย่างมีนัยสำคัญหรือมีผลอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95 ตามลำดับ ในการทดลองนี้ปัจจัยทั้ง 3 และอิทธิพลร่วมของทั้ง 3 ปัจจัยมีผลต่อเวลาการอบแห้งอย่างมีนัยสำคัญ

ภาคผนวก จ-6

การคำนวณเพื่อวิเคราะห์ค่าความแปรปรวนของแผนงานทดลอง factorial randomized completely block design (factorial RCBD)

ตัวอย่างการวิเคราะห์ปริมาณกรดไขมันอิสระ

นำค่าเฉลี่ยปริมาณกรดไขมันอิสระ 2 ข้ำจากตารางที่ 5-46 มาจัดเป็นตารางใหม่

ดังนี้

block (k)		ภายในบรรทัด				Y .. k
		โพลีเอทรีลีน (i = 1)		โพลีโพรพิลีน (i = 2)		
		แบบธรรมดา (j = 1)	แบบสูญเสีย- ภาค (j = 2)	แบบธรรมดา (j = 1)	แบบสูญเสีย- ภาค (j = 2)	
(1)	35°C	0.215	0.226	0.223	0.241	0.905
(2)	40°C	0.169	0.180	0.203	0.189	0.741
(3)	45°C	0.152	0.214	0.184	0.173	0.723
(4)	50°C	0.217	0.224	0.236	0.204	0.881
(5)	55°C	0.267	0.234	0.247	0.216	0.966
(6)	50°C Δ1, R1	0.237	0.226	0.267	0.265	0.995
(7)	50°C Δ1, R3	0.276	0.279	0.278	0.269	1.102
(8)	50°C Δ3, R1	0.174	0.224	0.181	0.216	0.795
(9)	50°C Δ3, R3	0.232	0.272	0.222	0.229	0.911
(10)	55°C Δ1, R1	0.262	0.237	0.243	2.242	0.984
(11)	55°C Δ1, R3	0.238	0.237	0.224	0.238	0.937
(12)	55°C Δ3, R1	0.209	0.195	0.204	0.178	0.786
(13)	55°C Δ3, R3	0.249	0.242	0.236	0.234	0.961

Y <sub>ij</sub> .	2.899	2.946	2.948	2.894
Y <sub>i..</sub>	5.845		5.842	
Y <sub>.j</sub> .	5.847		5.840	



$$\text{Correction term (C.T.)} = \left( \sum_{i=1}^2 \sum_{j=1}^2 \sum_{k=1}^2 Y_{ijk} \right)^2 / 2 \times 2 \times 13$$

$$= (0.215 + \dots + 0.234)^2 / 25$$

$$= 2.6266$$

$$\text{Total sum of square (SS}_Y) = \sum_{i=1}^2 \sum_{j=1}^2 \sum_{k=1}^2 Y_{ijk}^2 - \text{C.T.}$$

$$= (0.215^2 + \dots + 0.234^2) - 2.6266$$

$$= 0.0463$$

$$\text{Sum of square A (SS}_A) = \sum_{i=1}^2 Y^2_{i..} / 2 \times 13 - \text{C.T.}$$

$$= (5.845^2 + 5.842^2) / 26 - 2.6266$$

$$= 5.3846 \times 10^{-5}$$

$$\text{Sum of square B (SS}_B) = \sum_{j=1}^2 Y^2_{.j.} / 2 \times 13 - \text{C.T.}$$

$$= (5.847^2 + 5.840^2) / 26 - 2.6266$$

$$= 5.3846 \times 10^{-5}$$

$$\text{Sum of square block (SS}_D) = \sum_{i=1}^2 \sum_{j=1}^2 Y^2_{..k} / 2 \times 2 - \text{C.T.}$$

$$= (0.905^2 + \dots + 0.961^2) / 4 - 2.6266$$

$$= 0.0369$$

$$\text{Sum of square AB (SS}_{AB}) = \sum_{i=1}^2 \sum_{j=1}^2 Y^2_{ij.} / 13 - \text{SS}_A - \text{SS}_B - \text{C.T.}$$

$$= (2.899^2 + \dots + 2.894^2) / 13 - 5.3846$$

$$\times 10^{-5} - 5.3846 \times 10^{-5} - 2.6266$$

$$= 1.4615 \times 10^{-4}$$

$$\begin{aligned}
\text{Sum of square error (SS}_E) &= SS_Y - SS_A - SS_B - SS_{AB} - SS_D \\
&= 0.0463 - 5.3846 \times 10^{-5} - 5.3846 \times 10^{-5} \\
&\quad - 1.4615 \times 10^{-4} - 0.0369 \\
&= 0.009146
\end{aligned}$$

SOV	df	SS	MS	F	F ตาราง
A = ภาชนะบรรจุ	1	$5.3840 \times 10^{-5}$	$5.3840 \times 10^{-5}$	0.2120 <sup>ns</sup>	F 0.01, 1, 36 = 7.40
B = จุลลภาวะภายในภาชนะบรรจุ	1	$5.3840 \times 10^{-5}$	$5.3840 \times 10^{-5}$	0.2120 <sup>ns</sup>	F 0.05, 1, 36 = 4.11
AB = อิทธิพลร่วม	1	$1.4615 \times 10^{-4}$	$1.4615 \times 10^{-4}$	0.5748 <sup>ns</sup>	F 0.01, 12, 36 = 2.72
block	12	0.0369	$3.075 \times 10^{-3}$	12.1063*	F 0.05, 12, 36 = 2.03
error	36	0.009146	$2.540 \times 10^{-4}$		

ns ไม่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95

\* แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95

## ประวัติ

ชื่อ นางสาวจิรฐา ธรรมสวัสดิ์ชัย

วัน เดือน ปีเกิด 7 พฤศจิกายน 2503

การศึกษา 2525 วท.บ.เคมี มหาวิทยาลัยขอนแก่น  
2528 วท.ม.เทคโนโลยีทางอาหาร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

