การพัฒนาแบบจำลองทางคณิตศาสตร์เพื่อทำนายอัตราการอบแท้งชั้นบางของข้าวเปลือกเมล็ดยาว

นายสมชาย วงศ์วิเศษ

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรคุษฎีบัณฑิต

ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ.2532

ISBN 974-576-696-8

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

016018

DEVELOPMENT OF MATHEMATICAL MODELS FOR PREDICTING
THE THIN LAYER DRYING RATE OF LONG GRAIN ROUGH RICE

Mr.Somchai Wongwises

A Dissertation Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements
for the Degree of Doctor of Engineering

Department of Mechanical Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

1989

Dissertation Title : DEVELOPMENT OF MATHEMATICAL MODELS

FOR PREDICTING THE THIN LAYER DRYING

RATE OF LONG GRAIN ROUGH RICE

By : SOMCHAI WONGWISES

Department : MECHANICAL ENGINEERING

Dissertation Advisor : ASSO. PROF.MANIT THONGPRASERT, PH.D.

Accepted by the Graduate School, Chulalongkorn University in Partial Fulfillment of the Requirements for the Doctoral Degree.

Theren Vojiashey. Dean of Graduate School (PROFESSOR THAVORN VAJRABHAYA,PH.D)

Dissertation Committee Mandoln Majokal Chairman

(PROFESSOR VARIDDHI UNGBHAKORN, PH.D)

M. Thoughand Dissertation Advisor

(ASSO.PROF.MANIT THONGPRASERT,PH.D)

D. Wileu Member

(PROFESSOR PREEDA WIBULSWAS,PH.D)

Withaya Yongchamon Member

(ASSO.PROF.WITTAYA YONGCHAROEN,PH.D)

Sousie Chongsungseony Member

(ASSO.SOMSRI CHONGRUNGREONG,PH.D)

พิมพ์ต้นฉบับบทกัดย่อวิทยานิพนธ์ภายในกรอบถึงขียวนี้เพียงแผ่นเดียว

สมชาย วงศ์วิเศษ : การพัฒนาแบบจำลองทางคณิตศาสตร์เพื่อทำนายอัตราการอบแห้งชั้น บางของข้าวเปลือกเมล็คยาว (DEVELOPMENT OF MATHEMATICAL MODELS FOR PREDICTING THE THIN LAYER DRYING RATE OF LONG GRAIN ROUGH RICE) อ.ที่ปรึกษา : รศ.ตร.มานิจ ทองประเสริฐ, 212 หน้า.

ข้าวเป็นพืชผลทางการ เกษตรที่สำคัญที่สุดชนิดหนึ่งของโลก โดยเฉพาะอย่างยิ่งประเทศไทย ข้าวมีความสำคัญต่อ เศรษฐกิจ เพราะใช้ในการบริโภคและเป็นสินค้าส่งออกหลัก ข้าวก็เหมือนกับพืชผลทาง การ เกษตรชนิดอื่นที่ต้องลดความขึ้นลงหลังการ เก็บ เกี่ยว เพราะการที่ข้าวมีความขึ้นสูง เกินไปจะทำให้ข้าวมี อุณหภูมิสูงและ เป็นพันหนู การวิจัย เกี่ยวกับการอบแห้งข้าวจึง เป็นสิ่งดึงดูดใจที่ควรจะกระทำ เพื่อทำการ อบแห้งและ เพิ่มผลผลิตได้อย่างมีประสิทธิภาพ

ในการวิจัยนี้ได้ทำการออกแบบอุปกรณ์ที่ใช้ในการอบแห้งชั้นบาง หลังจากนั้นจึงทำการ เก็บช้อ มูลอัตราการอบแห้งชั้นบางของข้าวเปลือกเมล็ดยาว (กข7) ภายใต้สภาวะอากาศคงที่ตัวแปรการทดลอง ประกอบด้วย ความชื้นเริ่มต้นของข้าวเปลือก (20 ถึง 40 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง) อุณหภูมิของ อากาศที่ใช้อบ (35 ถึง 60 องศาเซลเชียส) และความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศที่ใช้อบ (30 ถึง 70 เปอร์เซนต์)

ข้อมูลที่ได้จากการทดลองได้ถูกนำมาหาแบบจำลองทางคณิตศาสตร์จากแบบจำลอง 3 แบบ แบบ จำลองแรกเป็นแบบจำลองซึ่งคัดแปลงมาจากทฤษฎีการแพร่ แบบจำลองที่สองคือแบบจำลองที่คัดแปลงมา จากแบบจำลองของเพจ (PAGE) และแบบจำลองที่สามซึ่งอยู่ในรูปควอคราติก (QUADRATIC) สัมประสิทธิ์ และกำลังในแบบจำลองถูกหาออกมาในรูปของตัวแปรการทดลอง แบบจำลองทั้งหมดถูกเปรียบเทียบกันทั้ง ความละเอียดและความยากง่ายในการคำนวณเพื่อเลือกแบบจำลองที่ดีที่สุดสำหรับใช้ในการอบแห้งชั้นหนา

แบบจำลองที่ดีที่สุดที่พบในการศึกษาคือ แบบจำลองซึ่งดัดแปลงมาจากแบบจำลองของเพจ (PAGE) ซึ่งตัวยกกำลังเป็นฟังชั่นของความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศ และความชื้นเริ่มต้นของข้าวเปลือก ชณะที่สัมประสิทธิ์ของแบบจำลองเป็นฟังชั่นของอุณหภูมิ ความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศ และความชื้นเริ่มต้น ของข้าวเปลือก แบบจำลองนี้จะถูกนำไปใช้ในการจำลองการอบแห้งชั้นหนาต่อไป

ถังอบแท้งแบบ เมล็คพืชอยู่กับที่ได้ถูกออกแบบและสร้าง หลังจากนั้นจึงทำการทดลอง 5 ชุด ในแต่ละชุดจะมีสภาวะอากาศและความชื้น เริ่มต้นของข้าว เปลือกแตกต่างกันไป โดยในขณะทดลองจะทำ การวัดอุณหภูมิของอากาศและความชื้นของข้าว เปลือกในชั้นต่าง ๆ เป็นระยะ ๆ

ผลจากการทคลองได้ถูกเปรียบเทียบกับการจำลองการอบชั้นหนาโคยใช้โปรแกรมคอมพิวเตอร์ ซึ่งถูกเขียนขึ้นมา โดยอาศัยหลักการของการถ่ายเทความร้อนและการถ่ายเทมวล ผลลัพธ์แสคงว่าอัตราการอบแท้งและอุณหภูมิของอากาศที่ได้จากการจำลองโดยใช้โปรแกรมคอมพิวเตอร์มีค่าสูงกว่าจากการทด ลองเล็กน้อย ความแตกต่างมากที่สุดเกิดในชั้นบนสุดของถังอบ อย่างไรก็ดีทั้งโพรไฟล์ของความขึ้นของ 🤇 ข้าวเปลือกและอุณหภูมิของอากาศที่ใช้อบต่างมีความสอดคล้องกันดี

ภาควิชา	วิศวกรรมเครื่องกล	ลายมือชื่อนิสิต	de	200	
สาขาวิชา	วิศวกรรมเครื่องกล				
dı d	2522	4 A	414 NO	117 MINIAILTY	40

พิมพ์ตั้นฉบับบทคัดย่อวิทยานิพนธ์ภายในกรอบสีเขียวนี้เพียงแผ่นเดียว

SOMCHAI WONGWISES: DEVELOPMENT OF MATHEMATICAL MODELS FOR PREDICTING THE THIN LAYER DRYING RATE OF LONG GRAIN ROUGH RICE. THESIS ADVISOR: ASSO.PROF.MANIT THONGPRASERT, PH.D. 212 PP.

Rice is one of the most important agricultural crops in the world, particularly in Thailand, where rice is economically important for both domestic consumption and for export. As the various crops harvested, rice requires drying. Fissures and high temperature gradient will be developed if rice have a high moisture content. Research on rice drying is imperative in order to meet drying needs of increased rice production and to dry rice efficiently.

A thin-layer air drying apparatus was designed and constructed. Experimental data describing the thin layer drying rate for long grain rough rice (RD7) were obtained in this apparatus under controlled conditions. The test variables considered include the initial moisture content of rough rice (20 to 40 percent dry basis), drying air temperature (35 to 60°C) and drying air relative humidity (30 to 70 percent).

The observed drying data have been fitted to three mathematical models. The first model was based on an approximate form of diffusion solution and the others were empirical models. The first empirical model was a modified form of Page's model while the second was a quadratic model. The coefficients and exponents for these models are described in terms of the test variables. The developed models were compared for both accuracy and computational ease with each other. Finally the most suitable drying model was chosen for further deep-bed simulation.

The best available model found in this study is the modified form of the Page's model with the exponent as functions of drying air relative humidity and initial moisture content of rough rice while the coefficient as functions of drying air temperature and relative humidity and initial moistured content of rough rice. This selected model was next used to simulate the drying rate of a deep-bed dryer.

A fixed-bed dryer was designed and constructed and five experiments with fixed beds of rough rice were carried out using various inlet air conditions and initial moisture content of rough rice. The air temperature and moisture content of rough rice at various heights within the beds were measured periodically.

A computer program based on energy and mass balances was developed to simulate the deep-bed drying. Experimental data from the dryers were compared with the results from this program. The results showed that the simulated drying rates and drying air temperature between the layers were slightly higher than those experimentally observed. The major difference between the simulated and experimental values was found in the top of the deep bed. However, they showed good agreement of the shapes of the moisture and temperature profiles. The computer listings are included.

ภาควิชา Mechanical Engineering	ลายมือชื่อนิสิต Sondai Wangolos.
สาขาวิชา Mechanical Engineering	
ปีการศึกษา 1989	ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา M. Thoughvarent

DEDICATION

This dissertation is dedicated to my parents, grandmother and grandfather without their love, encouragement and help, throughout my life, this dissertation would not have been completed.

ACKNOWLEDGEMENTS

The author wishes to express his sincere appreciation to his advisor, Dr.Manit Thongprasert, who provided not only technical and moral support, but also friendship and example that will positively influence his life.

The author would like to thank Dr. Variddhi Ungbhakorn, Dr. Wittaya Yongcharoen and Dr. Somsri Chongrungreong for serving on his guidance committee. Their advice and encourage were very helpful.

Special gratitude is due to external committee member, Dr.Preeda Wibulswas for his unfailing guidance and advice on this study. His friendship, councel and understanding will always be remembered.

Special thanks is given to Dr.Atthapol Noomhorm, Division of Agricultural and Food Engineering, Asian Institute of Technology. His advice was very helpful.

The author is indebted to the faculty and staff of the Department of Mechanical Engineering, King Mongkut's Institute of Technology Thonburi, for their tremendous assistance during his study.

The author also wishes to acknowledge Mr.John C.C.Gibson of the Department of Languages, King Mongkut's Institute of Technology Thonburi for his help in proofreading the manuscript of this dissertation.

Finally, very special gratitude is due to the author's parents, grandmother and grandfather. Their love, encouragement and moral support helped him through some of the difficult moments. This dissertation is dedicated to them.

TABLE OF CONTENTS

1965년 1968년 1970년 1일	Page
Abstract	IV
Dedication	VI
Acknowledgements	VII
List of tables	XI
List of figures	XII
List of symbol	XVI
Chapter	
I. Introduction	1
II. Review of literature	5
2-1 The drying rate of thin-layer of grain	5
2-2 Equilibrium moisture content	23
2-3 Physical and Thermal properties of rough rice	29
2-3.1 Specific heat of rough rice	29
2-3.2 Bulk density of rough rice	29
2-3.3 Latent heat of vaporization in rough rice	30
2-4 Deep bed drying simulation	30
III. Thin-layer Drying Apparatus and experimental procedure	33
3-1 Air conditioning system	33
3-1.1 Measurement of temperature	36
3-1.2 Measurement of relative humidity	36
3-1.3 Measurement of air flow rate and velocity	37
3-2 Thin-layer drying Unit	37
3-2.1 Measurement of grain moisture content	39
3-3 Experimental procedure	3.9
3-3.1 Sample preparation	39
3-3.2 Experimental operation procedure	42

TABLE OF CONTENTS (continued)

있는 이 경기 가장에 가장 이 경기에 되는 것이 되었다. 경기 전 경기 있는 것이 되는 것이 있는 것이 되었다. 그는 것이 되는 것이 되는 것이 되었다. 그런 것이 되었다. 그런 것이 되었다. 그런 것이 되었다.	Page
IV. Deep bed drying apparatus and experimental procedure	4 (
4-1 Equipment and measurements	4 (
4-2 Experimental procedure	46
V. Analysis of thin-layer drying data	5
5-1 Development of mathematical models	5
5-2 Selection of a most suitable model	73
VI. Simulation of deep bed drying model and application	78
VII. Results and discussion	89
7-1 Thin-layer rough rice drying	89
7-1.1 Thin-layer rough rice drying model	89
7-1.2 Effect of drying conditions on thin-layer	90
drying rate	
7-2 Deep bed rough rice drying	103
VIII. Summary and conclusion	118
IX. Suggestions for further study	120
References	121
Appendix A Thin-layer drying rate data at constant air conditions	130
Appendix B Experimental uncertainty estimation	148
Appendix C The NLIN procedure	151
Appendix D Sample SAS program for NLIN procedure and its output	154
for Model 1	
Appendix E List of results of NLIN procedure for Model 1	159
Appendix F List of results of NLIN procedure for Model 2	163
Appendix G List of results of NLIN procedure for Model 3	167
Appendix H Sample SAS program for STEPWISE MULTIPLE REGRESS	ION
procedure and its output	171
Appendix I List of deep bed drying simulation program	178
Appendix J Sample computer output of fixed-bed grain dryer	188
Vitae	193

LIST OF TABLES

Table	P	age
4.1	Various test conditions used in deep bed drying experiments	48
5.1	Results of RSQUARE procedure for A in Model 1	55
5.2	Results of RSQUARE procedure for K in Model 1	5.5
5.3	Results of STEPWISE MULTIPLE REGRESSION procedure for A	56
	and K in Table 5.1 and Table 5.2	
5.4	Results of RSQUARE procedure for equation 5.9	59
5.5	Results of STEPWISE MULTIPLE REGRESSION procedure for	60
	models in Table 5.4	
5.6	Results of RSQUARE procedure for K in Model 2	63
5.7	Results of RSQUARE procedure for N in Model 2	63
5.8	Results of STEPWISE MULTIPLE REGRESSION procedure for	64
	K and N in Table 5.6 and Table 5.7	
5.9	Results of RSQUARE procedure for equation 5.16	67
5.10	Results of STEPWISE MULTIPLE REGRESSION procedure for	68
	models in Table 5.9	
5.11	Results of RSQUARE procedure for A in Model 3	71
5.12	Results of RSQUARE procedure for B in Model 3	71
5.13	Results of STEPWISE MULTIPLE REGRESSION procedure for	72
	A and B in Table 5.11 and Table 5.12	
5.14	Summary of the coefficients of determination from	75
	various models to describe thin-layer drying rate	

LIST OF FIGURES

Figur	re	Page
2.1	Biological product drying during the constant	6
	and the falling-rate periods	
3.1	Photograph of overall view of the laboratory	34
	experimental apparatus	
3.2	Schematic of laboratory grain drying apparatus	35
3.3	Photograph of centrifugal blower	38
3.4	Photograph of orifice plate and manometer	38
3.5	Photograph of boiler and steam valve	40
3.6	Photograph of air heater and steam inlet	40
3.7	Photograph of panel containing steam, air temperature	41
	and air flow rate controllers	
3.8	Photograph of drying section and sample pan	41
3.9	Photograph of data logger	43
3.10	Photograph of precision balance	43
3.11	Photograph of digital thermometer and its probe	45
4.1	Photograph of deep bed dryer	49
4.2	Schematic of deep bed drying bin	50
5.1	Residual plot of Model 1, Model 2 and Model 3	76
	at T = 55 °C, RH = 29.5 %, $M_1 = 21.40$ % D.B.	
5.2	Residual plot of Model 1, Model 2 and Model 3	77
	at T = 45 C, RH = 64.5 %, M_i = 28.45 % D.B.	
6.1	Schematic diagram of basic simulation approach	79
6.2	Schematic diagram of deep bed simulation approach	81
6.3	Flow chart of deep bed simulation program	8.8

LIST OF FIGURES (continued)

Figu	re	Page
7.1	Comparison between the observed and predicted	91
	moisture contents against time at T = 33 C,	
	$RH = 60 \%, M_1 = 37.36 \% D.B.$	
7.2	Comparison between the observed and predicted	92
	moisture contents against time at $T = 44 \text{C}$,	
	$RH = 35 \%, M_{i} = 36.38 \% D.B.$	
7.3	Comparison between the observed and predicted	93
	moisture contents against time at $T = 50^{\circ}$ C,	
	$RH = 29 \%, M_{i} = 35.87 \% D.B.$	
7.4	Comparison between the observed and predicted	94
	moisture contents against time at T = 54°C,	
	$RH = 34.5 \%, M_{i} = 35.04 \% D.B.$	
7.5	Comparison between the observed and predicted	95
	moisture contents against time at T = 35°C,	
	$RH = 73.5 \%, M_{1} = 37.4 \% D.B.$	
7.6	Comparison between the observed and predicted	96
	moisture contents against time at T = 55 °C,	
	$RH = 29.5 \%, M_{1} = 34.77 \% D.B.$	
7.7	Comparison between the observed and predicted	97
-	moisture contents against time at T = 39°C,	
	$RH = 59.5 \%, M_{i} = 32.52 \% D.B.$	
.8	Comparison between the observed and predicted	98
	moisture contents against time at T = 59 °C,	
	RH = 28.5 %, M; = 31.43 % D.B.	

LIST OF FIGURES (continued)

Figure	e	Page
7.9	Comparison between the observed and predicted	99
	moisture contents against time at T = 46 °C,	
	$RH = 71.5 \%, M_{i} = 23.97 \% D.B.$	
7.10	Comparison between the observed and predicted	100
	moisture contents against time at T = 51 C,	
	$RH = 57.5 \%, M_{i} = 24.10 \% D.B.$	
7.11	Comparison between the observed and predicted	101
	moisture contents against time at T = 55 °C,	
	$RH = 29.5 \%, M_{i} = 21.4 \% D.B.$	
7.12	Comparison between the observed and predicted	102
	moisture contents against time at T = 61 °C,	
	$RH = 38 \%, M_{i} = 21.78 \% D.B.$	
7.13	Effect of drying air temperature on thin-layer	104
	rough rice drying	
7.14	Effect of drying air temperature on thin-layer	105
	rough rice drying	
7.15	Effect of relative humidity of air on thin-layer	106
	rough rice drying	
7.16	Effect of relative humidity of air on thin-layer	107
	rough rice drying	
7.17	Effect of initial moisture content of rough rice	108
	on thin-layer rough rice drying	
7.18	Effect of initial moisture content of rough rice	. 109
	on thin-layer rough rice drying	

LIST OF FIGURES (continued)

Figur	re i e de la companya de la company	Page
7.19	Plot of average moisture content against time,	. 111
	at various depths, in a deep bed of rough rice	
	being dried with heated air (experiment 1)	
7.20	Plot of average moisture content against time,	. 112
	at various depths, in a deep bed of rough rice	•
	being dried with heated air (experiment 2)	
7.21	Plot of drying air temperature against time, at	. 113
	various depths, in a deep bed of rough rice being	
	dried with heated air (experiment 1)	
7.22	Plot of drying air temperature against time, at	. 114
	various depths, in a deep bed of rough rice being	
	dried with heated air (experiment 2)	
7.23	Plot of bulk depth against average moisture content,	. 116
	at various drying time, in a deep bed of rough rice	
	being dried with heated air (experiment 1)	
7.24	Plot of bulk depth against average moisture content,	. 117
	at various drying time, in a deep bed of rough rice	
	being dried with heated air (experiment 2)	

LIST OF SYMBOLS

Α	Surface area of one particle of grain,m ²	
a	Particle surface area per unit bed volume, m ² /m ³	
BD	Bulk density of rough rice,kg/m ³	
С	Constant,	
	Specific heat of rough rice multiplied	
	by the grain to air ratio	
Ca	Specific heat of dry air,kJ/(kg)(°C)	
C _p	Specific heat of grain kernels,kJ/(kg)(°C)	
Cv	Specific heat of water vapor,kJ/(kg)(°C)	
Cw	Specific heat of liquid water,kJ/(kg)(°C)	
CSS	Corrected sum of square of average	
	moisture content	
D,D'	Diffusion coefficient,m ² /hr	
D _m	Concentration dependent diffusivity, m ² /hr	
d_s	Density of solid material,kg/m ³	
G	Flow rate,kg/(hr)(m ²)	
H	Relative humidity of drying air, percent	
h	Specific enthalpy,kJ/kg	
h'	Convection heat transfer coefficient,	
	$kJ/(m^2)(°C)(sec)$	
h _{fg}	Latent heat of evaporation of water in	
	grain,kJ/kg	
K	Drying constant, hr ⁻¹	
L	Latent heat of vaporization of water in	
	rough rice,kJ/kg	
М	Local moisture content of grain, dry basis, decimal	

LIST OF SYMBOLS (continued)

M Average moisture content of grain, dry basis,

decimal, percent

MR Moisture ratio, $(M-M_e)/(M_i-M_e)$

 \overline{MR} Average moisture ratio, $(\overline{M}-M_e)/(M_i-M_e)$

n Number of observation

P Pressure, atm

R Radius of a sphere, m,

grain-to-air ratio

RH Relative humidity of drying air, percent

and decimal

r Particle coordinate,m

SSE Sum of square of residual

T Temperature, C,K

t Time,hr,min

V Velocity, m/sec,

Volume, m³

W Absolute humidity or humidity ratio of air,

kg of water/kg of dry air,

Weight of sample in tray, g

Weight of sample for determination of moisture

content by standard oven method, g

LIST OF SYMBOLS (continued)

Subscription

- a air,absolute
- e equilibrium
- f final
- f' state condition after condensation
- g grain
- i,o initial
- m mean value
- P product, predicted value
- v vapour
- w water