

การจำลองแบบของระบบอบแห้ง

ในการศึกษาการจำลองแบบของระบบอบแห้งด้วยลมร้อนแบบไหลในทิศทางเดียวกัน ได้ทำการศึกษาดังนี้ คือ ทำการศึกษาการจำลองแบบเมื่อใช้สมการการอบแห้งของชั้นบาง (thin-layer equation) เป็นสมการที่ใช้หาค่าอัตราการอบแห้ง

การจำลองแบบเมื่อใช้สมการอบแห้งของชั้นบางเป็นสมการที่ใช้หาอัตราการอบแห้ง

5.1. สมการทางคณิตศาสตร์ของระบบ

สมการของระบบอบแห้งประกอบด้วยสมการหลัก 4 สมการดังนี้ คือ

$$\frac{\partial T}{\partial x} = \frac{-h_s S_u (T - \theta)}{G_u C_u + G_u C_v W} \quad (5.1)$$

$$\frac{\partial \theta}{\partial x} = \frac{h_s S_u (T - \theta)}{(G_p C_p + G_p C_w M)} - \frac{G_u (h_f g + C_v (T - \theta))}{(G_p C_p + G_p C_w M)} \frac{\partial W}{\partial x} \quad (5.2)$$

$$\frac{\partial W}{\partial x} = -\frac{G_p}{G_u} \frac{\partial M}{\partial x} \quad (5.3)$$

$$\frac{\partial M}{\partial x} = \frac{1}{V_p} \frac{\partial M}{\partial t} \quad (5.4.A)$$

$$\frac{\partial M}{\partial t} = \text{สมการของการอบแห้งของชั้นบาง (thin-layer equation)}$$

สมการ (5.1) , (5.2) , (5.3) ได้จากตอนที่ 4.1 , 4.2 และ 4.3 ซึ่งก็คือสมการ (4.9) , (4.16) และ (4.32) ตามลำดับ

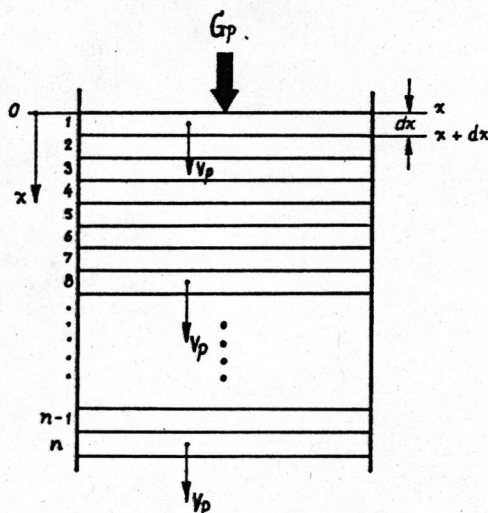
สำหรับสมการ (5.4.B) จะใช้สมการของ Wang และ Singh (1978) ในตอนที่ 4.4 คือสมการที่ (4.47), (4.48), (4.49) และ (4.50) โดยในการศึกษาการจำลองแบบการอบแห้งแบบไหลในทิศทางเดียวกันนี้จะนำผลที่ได้จากการจำลองแบบของทั้งสี่สมการไปเปรียบเทียบกับผลที่ได้จากการทดลอง

สมการ (5.1) , (5.2) , (5.3) และ (5.4.A) ถือว่าเป็นสมการทางคณิตศาสตร์ของระบบอบแห้งแบบไหลในทิศทางเดียวกัน โดยมีสถานะเงื่อนไขเริ่มต้น ดังนี้

$$\begin{aligned} T(x=0) &= \text{อุณหภูมิของลมร้อนที่ไหลเข้าระบบ (T}_0\text{)} \\ \theta(x=0) &= \text{อุณหภูมิของเมล็ดข้าวเปลือกที่ไหลเข้าระบบ (\theta}_0\text{)} \\ W(x=0) &= \text{อัตราส่วนความชื้นของลมร้อนที่ไหลเข้าระบบ (W}_0\text{)} \\ M(x=0) &= \text{ปริมาณความชื้นของเมล็ดข้าวเปลือกที่ไหลเข้าระบบ (M}_0\text{)} \end{aligned}$$

5.2 หลักการวิเคราะห์เพื่อหาคำตอบของสมการของระบบอบแห้ง

ในการศึกษาการจำลองแบบทางคณิตศาสตร์ของระบบอบแห้งแบบไหลในทิศทางเดียวกันนี้ เพื่อให้การศึกษาระบบเป็นไปโดยง่ายขึ้น ในการวิเคราะห์คิดว่าเมล็ดข้าวเคลื่อนที่ด้วยความเร็ว (V_p) คงที่



รูป 5.1 การแบ่งชั้นความลึกของระบบอบแห้งเป็นชั้นบาง

ทำให้สามารถแบ่งระยะความลึกของช่วงอบแห้งออกเป็นชั้นบางที่มีความหนา dx หลายชั้น ดังรูป 5.1 และพิจารณาว่าชั้นบางชั้นที่ 1 จะเคลื่อนที่ไปแทนชั้นที่ 2 ด้วยความเร็ว V_p และชั้นบางชั้นที่ 2 จะเคลื่อนที่ไปแทนชั้นที่อยู่ถัดไปตามลำดับ จนกระทั่งสิ้นสุดระยะของความลึกทั้งหมด

5.3 พิจารณาการเคลื่อนที่ของเมล็ดข้าวเปลือก, เวลา

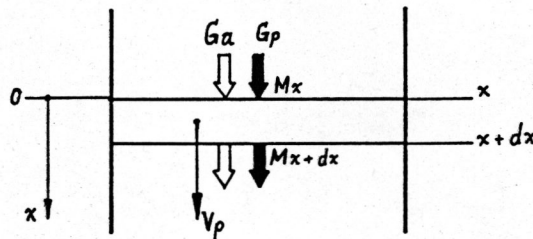
จากการที่คิดว่าเมล็ดข้าวเปลือกเคลื่อนที่ด้วยความเร็ว V_p คงที่ ทำให้สามารถคำนวณหาเวลาที่ใช้ในการที่เมล็ดข้าวเปลือกเคลื่อนที่ผ่านไปในแต่ละชั้นบางได้ดังนี้

ให้	dx	-	ความหนาของชั้นบาง (m)
	dt	-	เวลาที่ใช้ในการเคลื่อนที่ผ่านระยะ dx (hr.)
	V_p	-	ความเร็วของการเคลื่อนที่ของเมล็ดข้าวเปลือก (m/hr.)

ดังนั้น

$$dt = dx/V_p \quad (\text{hr.}) \quad (5.5)$$

5.4 พิจารณาการเปลี่ยนแปลงของปริมาณความชื้นของข้าวเปลือก



รูป 5.2 พิจารณาการเปลี่ยนแปลงความชื้นของชั้นที่ 1

เมื่อชั้นบางถูกลมร้อนไหลผ่าน ปริมาณความชื้นของข้าวเปลือกจะเปลี่ยนแปลงไปตามกลไกของการอบแห้ง ซึ่งการเปลี่ยนแปลงนี้จะ เป็นไปตามสมการการอบแห้งของชั้นบาง (thin

layer equation) สมการที่ (4.47), (4.48), (4.49) และ (4.50) ซึ่งในที่นี้ขอยกตัวอย่างโดยใช้สมการที่ (4.48) ดังนี้

$$\frac{M - M_e}{M_o - M_e} = \exp(-x (t^y)) \quad (5.6)$$

เมื่อ

$t = dt$ = เวลาที่ข้าวเปลือกในชั้นบางถูกอบแห้ง (hr.)

M_o - ปริมาณความชื้นเบื้องต้นที่ไหลเข้า

M_e - ค่าปริมาณความชื้นสมดุล

x, y - ค่าคงที่

จากสมการ (5.6) ทำให้สามารถทราบค่าปริมาณความชื้นของข้าวเปลือกที่เปลี่ยนแปลงไปตามระยะความลึก x ซึ่งมีค่าเท่ากับ

$$M = M_e + (M_o - M_e) \exp[-x (t^y)] \quad (5.7)$$

เมื่อค่าความชื้นที่ไหลเข้ามีค่า $M_o = M_x$ ดังนั้นตรงทางออกของชั้นที่ 1 ที่ระยะ $x+dx$ จะมีค่าปริมาณความชื้นเท่ากับ

$$M_{x+dx} = M_{e_x} + (M_x - M_{e_x}) \exp[-x (t^y)] \quad (5.8)$$

ซึ่งค่าปริมาณความชื้น M_{x+dx} ที่ไหลออก จะเป็นค่าปริมาณความชื้นเบื้องต้นที่ไหลเข้า M_o ของชั้นที่ 2 ต่อไป

สมการ (5.7) เมื่อทำการดิฟเฟอเรนซ์ทีเอช(differentiated) เทียบกับเวลา t จะได้ค่าอัตราการอบแห้ง(drying rate , dM/dt) ของชั้นที่ 1 เพื่อนำไปใช้ในการแก้สมการของระบบต่อไป ซึ่งมีสมการดังนี้

$$\frac{dM}{dt} = -(M_o - M_e) (x) t^{(y-1)} \exp[-x (t^y)] \quad (5.9)$$

5.5 พิจารณาการเปลี่ยนแปลงของค่าอัตราส่วนความชื้นของอากาศ (W)

จากตอนที่ 5.4 พบว่าค่าปริมาณความชื้นของข้าวเปลือกเปลี่ยนแปลงไปโดยมีค่าเท่ากับ $Mx+dx$ ที่ตรงทางออกของชั้นที่ 1 และจากตอนที่ 4.3 การสมดุลย์ทางมวลของลมร้อน จะทำให้ค่าอัตราส่วนความชื้นของลมร้อนมีการเปลี่ยนแปลงไปตามสมการ (5.3) คือ

$$\frac{dW}{dx} = - \frac{G_p}{G_u} \frac{dM}{dx} \quad (5.10)$$

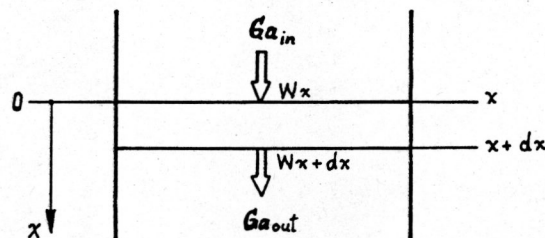
ซึ่งมีสภาวะเงื่อนไข (initial condition) ดังนี้

$$W(x=0) = W_0$$

$$M(x=0) = M_0$$

คำตอบใดๆ ของสมการ (5.10) คือ

$$W = \frac{G_p}{G_u} (M_0 - M) + W_0 \quad (5.11)$$



รูป 5.3 พิจารณาการเปลี่ยนแปลงค่าอัตราส่วนความชื้นของลมร้อน

ดังนั้นตรงทางออกของชั้นบางชั้นใดๆ จะมีค่าอัตราส่วนความชื้นของลมร้อนเท่ากับ

$$Wx+dx = \frac{G_u}{G_d} (Mx - Mx+dx) + Wx \quad (5.12)$$

และในทำนองเดียวกัน ค่าอัตราส่วนความชื้นของลมร้อนที่ไหลออกจากชั้นที่ 1 จะเป็นค่าอัตราส่วนความชื้นของลมร้อนที่ไหลเข้าชั้นบางชั้นที่ 2 ต่อไป

5.6 พิจารณาการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของลมร้อนและของเมล็ดข้าวเปลือก

การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของลมร้อนและของเมล็ดข้าวเปลือก จะเป็นไปตามสมการ (5.1) และ (5.2) ซึ่งในการพิจารณาขณะนี้ทราบค่าปริมาณความชื้น ($Mx+dx$) ที่ไหลออกจากชั้นบางของข้าวเปลือก จากตอนที่ 5.4 และทราบค่าอัตราส่วนความชื้นของลมร้อน ($Wx+dx$) ที่ไหลออกจากชั้นบางที่กำลังพิจารณา จากตอนที่ 5.5 เรียบร้อยแล้ว ดังนั้นสมการ (5.1) และ (5.2) จึงสามารถเขียนใหม่ได้เป็น

$$\frac{dT}{dx} = \frac{-h_c S_u (T - \theta)}{G_u C_u + G_u C_v W} \quad (5.13)$$

$$\frac{d\theta}{dx} = \frac{h_c S_u (T - \theta)}{(G_p C_p + G_p C_w M)} - \frac{G_u (hfg + C_v (T - \theta))}{(G_p C_p + G_p C_w M)} \frac{dW}{dx} \quad (5.14)$$

ค่า dW/dx ได้จากสมการ (5.10)

สมการ (5.13) , (5.14) มีสภาวะเงื่อนไข (initial condition) ดังนี้

$$\begin{aligned} T(x=0) &= T_0 \\ \theta(x=0) &= \theta_0 \end{aligned}$$

ซึ่งสมการทั้งสองสามารถแก้ปัญหาแบบนิวเมอริคัล (numerical method) ด้วยวิธี

รังกัตตาลำดับที่ 4 (Forth order Runge-kutta method) ช่วยในการแก้สมการ (5.13) และ (5.14) เพื่อให้ได้คำตอบคือค่า T_{x+dx} และ Θ_{x+dx} ที่ไหลออกจากชั้นบางที่กำลังพิจารณา

ค่า T_{x+dx} และ ค่า Θ_{x+dx} ที่ไหลออกจากชั้นบางชั้นที่ 1 จะเป็นค่าเริ่มต้นของชั้นบางชั้นที่ 2 ต่อไป

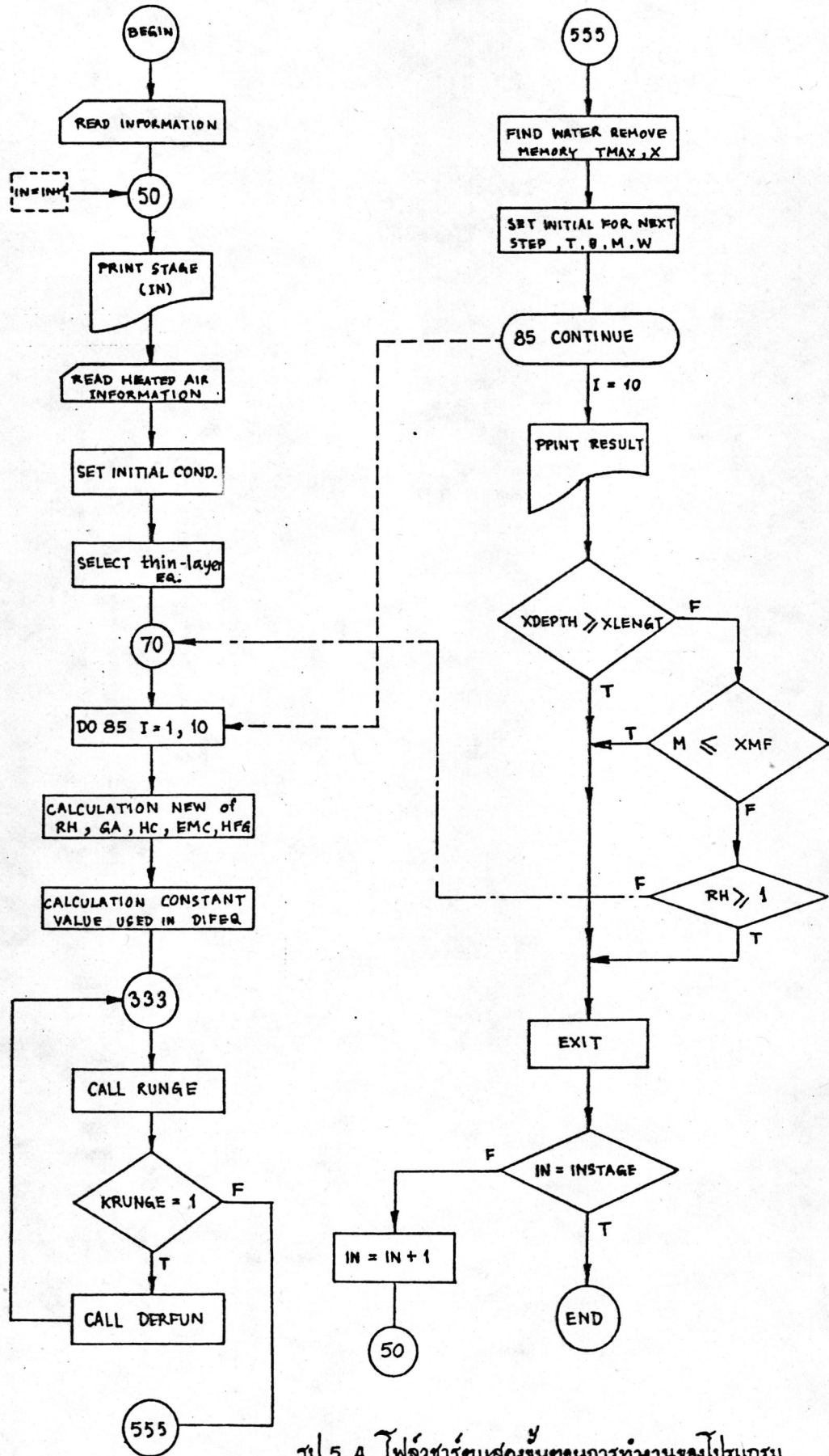
5.7 โปรแกรมคอมพิวเตอร์

เพื่อให้การคำนวณมีความรวดเร็ว และมีค่าแม่นยำได้ใช้เครื่องคอมพิวเตอร์ช่วยในการศึกษาการจำลองแบบทางคณิตศาสตร์ของระบบ โดยได้เขียนโปรแกรมคอมพิวเตอร์ด้วยภาษาฟอร์แทรน 77 (Fortran 77) ซึ่งสามารถใช้กับเครื่องไมโครคอมพิวเตอร์ 16 บิตได้ ภาคผนวก ข เป็นรายละเอียดของโปรแกรม โปรแกรมที่เขียนขึ้นนี้สามารถใช้ศึกษาการจำลองแบบการอบแห้งแบบไหลในทิศทางเดียวการได้หลายช่วงการอบ (multistage concurrent flow drying) ของเมล็ดข้าวเปลือกทั้ง 3 ชนิด คือ ชนิดเมล็ดสั้น เมล็ดยาวปานกลาง และชนิดเมล็ดยาว สำหรับสมการการอบแห้งในชั้นบางของเมล็ดข้าวเปลือกจะใช้สมการที่ (4.47), (4.48), (4.49) และ (4.50) ซึ่งเป็นสมการของ Wang และ Singh (1978) การวิจัยครั้งนี้จะเปรียบเทียบผลที่ได้จากการจำลองแบบว่าสมการใด ให้คำตอบที่ดีที่สุดเมื่อเปรียบเทียบกับผลที่ได้จากการทดลอง รายละเอียดของสมการต่าง ๆ ที่ใช้มีแสดงไว้ในตอนที่ 5.8

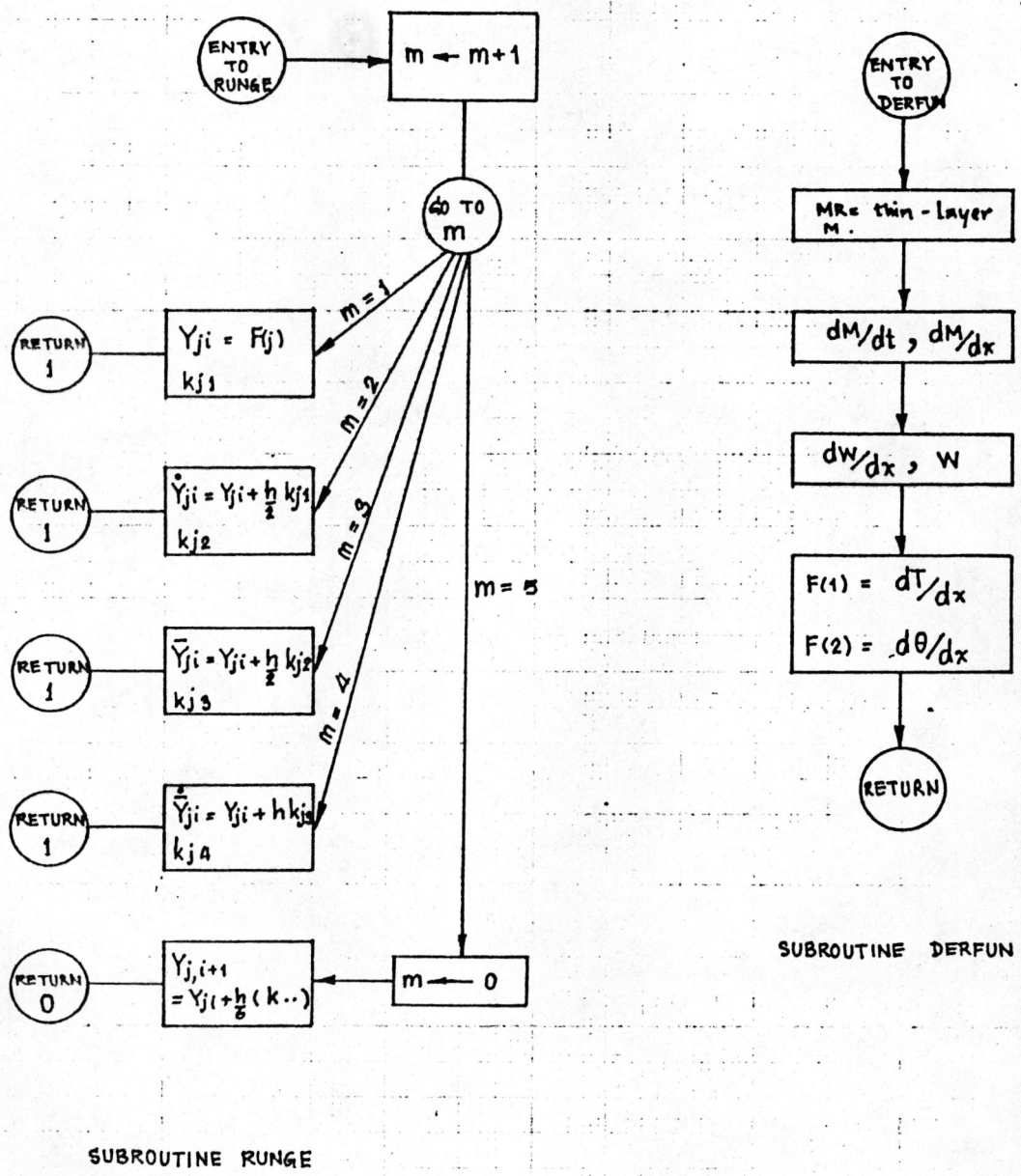
รูป 5.4 แสดงไฟล์ชาร์ตแสดงขั้นตอนการทำงานของโปรแกรม

5.8 สรุปสมการที่ใช้ในการจำลองแบบทั้งหมด

แสดงในตาราง ที่ 5.1



รูป 5.4 โฟลว์ชาร์ตแสดงขั้นตอนการทำงานของโปรแกรม



รูป 5.4 (ต่อ) โฟลว์ชาร์ตแสดงขั้นตอนการทำงานของโปรแกรม

ตาราง 5.1 สรุปสมการที่ใช้ในการจำลองแบบ

$$\frac{\partial T}{\partial x} = \frac{-h_c S_u (T - \theta)}{Ga Ca + Ga Cv W} \quad (5.1)$$

$$\frac{\partial \theta}{\partial x} = \frac{h_c S_u (T - \theta)}{(Ga Ca + Ga Cv W)} - \frac{Ga (hfg + Cv (T - \theta)) \frac{\partial W}{\partial x}}{(Gp Cp + Gp Cw M)} \quad (5.2)$$

$$\frac{\partial W}{\partial x} = \frac{-Gp \frac{\partial M}{\partial x}}{Ga} \quad (5.3)$$

$$\frac{\partial M}{\partial x} = \frac{1}{Vp} \frac{\partial M}{\partial t} \quad (5.4.A)$$

$$\begin{aligned} (M - Me)/(Mi - Me) &= 1 + X t + Y t^2 \\ X &= -0.001308 \times T^{0.4887} \times RH^{-0.3187} \\ Y &= 0.00006625 \times T^{0.03408} \times RH^{-0.4842} \end{aligned} \quad (4.47)$$

$$\begin{aligned} (M - Me)/(Mi - Me) &= \text{Exp}(-X t^y) \\ X &= 0.01579 + 0.0001746 T - 0.01413 RH \\ y &= 0.6545 + 0.002425 T + 0.07867 RH \end{aligned} \quad (4.48) \quad (5.4.B)$$

$$\begin{aligned} (M - Me)/(Mi - Me) &= X \text{Exp}(-Y t) \\ X &= 0.96 - 0.00008826 T + 0.02324 RH \\ Y &= 0.002814 + 0.0001267 T - 0.003620 RH \end{aligned} \quad (4.49)$$

$$\begin{aligned} (M - Me)/(Mi - Me) &= 6/\pi^2 \text{Exp}[-D \pi^2 t/r^2] \\ D &= 1.6377 \text{Exp}(-4151./\text{Tabs}) \\ r &= 0.18 \text{ cm} \end{aligned} \quad (4.50)$$

$$h_c = 0.672 (Ga^{0.4899}) \quad (3.27)$$

$$hfg_{10-40^\circ C} = (1625.25 - 1.546 \theta) Md^{-0.3182} \quad (3.31)$$

$$hfg_{40-60^\circ C} = (1862.45 - 1.757 \theta) Md^{-0.213} \quad (3.32)$$

$$\begin{aligned} Me_{10-40^\circ C} &= [(-\ln(1-RH))\text{Tak} / (1-\text{Tak}/641.7)^{-23.4380} \\ &\quad (2.667 \times 10^{-07})] [1/4.0 \times 10^5 (\text{Tak}^{-2.1166})] \end{aligned} \quad (3.15)$$

$$\begin{aligned} Me_{40-60^\circ C} &= [(-\ln(1-RH))\text{Tak} / (1-\text{Tak}/641.7)^{-10.178} \\ &\quad (1.798 \times 10^{-03})] [1./451.658(\text{Tak}^{-0.989})] \end{aligned} \quad (3.16)$$