

## บทที่ 8

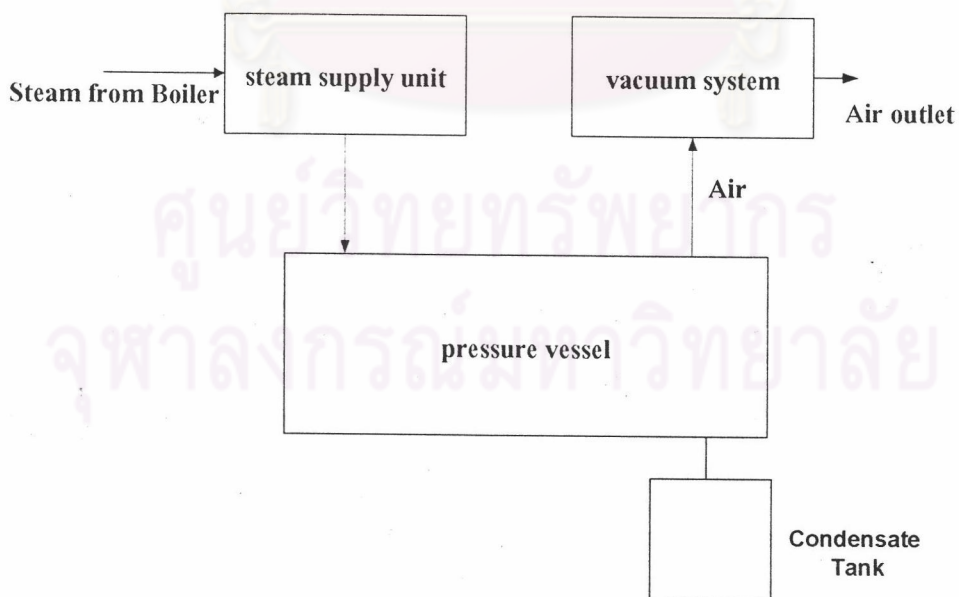
### การคำนวณออกแบบเครื่องฆ่าเชื้อระดับอุตสาหกรรม

จากผลการทดลองในบทที่ 7 พบว่า การฆ่าเชื้อโดยใช้ลมร้อนที่กำหนดอุณหภูมิถึงกลางกระดุกมากกว่าหรือเท่ากับ 80 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 2 ชั่วโมง (ใช้ตู้ลมร้อนในโรงงาน) ไม่สามารถฆ่าเชื้อแบคทีเรีย Salmonella ที่อยู่ภายในถึงกลางของผลิตภัณฑ์ให้ตายได้หมดและการฆ่าเชื้อด้วยวิธีการให้ความร้อนผ่านผนังที่กำหนดอุณหภูมิถึงกลางกระดุก 70 องศาเซลเซียสเป็นเวลา 15 นาทีไม่สามารถฆ่าเชื้อแบคทีเรีย Salmonella ที่อยู่ภายในถึงกลางของผลิตภัณฑ์ให้ตายได้หมดเมื่อเทียบกับวิธีการฆ่าเชื้อด้วยวิธีการให้ความร้อนด้วยไอน้ำที่กำหนดอุณหภูมิถึงกลางกระดุก 70 องศาเซลเซียสเป็นเวลา 15 นาที ซึ่งสามารถฆ่าเชื้อแบคทีเรีย Salmonella ที่อยู่ภายในถึงกลางของผลิตภัณฑ์ได้หมด ถึงแม้จะยังคงมีปัญหาทางด้านคุณภาพของผลิตภัณฑ์ก็ตาม

ดังนั้น ในการคำนวณออกแบบเครื่องฆ่าเชื้อระดับอุตสาหกรรมในที่นี้ จะออกแบบเครื่องฆ่าเชื้อระดับอุตสาหกรรม โดยใช้วิธีการให้ความร้อนด้วยไอน้ำโดยตรง

#### 8.1 รูปแบบของกระบวนการฆ่าเชื้อ

สามารถอธิบายรูปแบบของกระบวนการฆ่าเชื้อ ดังรูปที่ 8.1 ดังต่อไปนี้



รูปที่ 8.1 ไคอะแกรมส่วนประกอบของอุปกรณ์ฆ่าเชื้อแบคทีเรียในระดับอุตสาหกรรม

รูปแบบของกระบวนการฆ่าเชื้อในระดับอุตสาหกรรมที่ใช้วิธีการป้อนไอน้ำเข้าไปในเครื่องฆ่าเชื้อโดยตรง เพื่อที่จะทำให้ไอน้ำสัมผัสกับผลิตภัณฑ์โดยตรงและควบแน่นทำให้เกิดการถ่ายเทพลังงานความร้อนแฝงของการกลายเป็นไอ (Latent Heat) ให้กับผลิตภัณฑ์โดยตรง อีกทั้งไอน้ำบางส่วนจะแทรกเข้าไปในส่วนลึกของผลิตภัณฑ์แล้วควบแน่นทำให้อุณหภูมิภายในผลิตภัณฑ์สูงขึ้นอย่างรวดเร็ว ในขณะที่เดียวกันไอน้ำที่ต้องการต้องมีอุณหภูมิจุดเดือดไม่สูงมาก เพื่อลดปัญหาที่ทำให้ผลิตภัณฑ์เปลี่ยนแปลงไป เนื่องจากการฆ่าเชื้อจึงจำเป็นต้องกระทำโดยการดึงสุญญากาศล่วงหน้า จึงต้องใช้ระบบทำสุญญากาศด้วย ดังนั้นส่วนประกอบของเครื่องฆ่าเชื้อระดับอุตสาหกรรมที่ต้องการออกแบบ จึงประกอบด้วย 3 ส่วนหลักๆ ซึ่งสามารถอธิบายได้ดังต่อไปนี้

#### 8.1.1 ส่วนระบบป้อนไอน้ำ

เป็นส่วนควบคุมระบบการป้อนไอน้ำ เนื่องจากไอน้ำที่ผลิตจากหม้อไอน้ำมีความดันสูงมาก (8 bar Abs.) ไม่สามารถป้อนเข้าไปในเครื่องฆ่าเชื้อได้โดยตรง เพราะจะทำให้ผลิตภัณฑ์ถูกทำลายได้ง่าย ดังนั้นจึงจำเป็นต้องลดความดันลง โดยการติดตั้งวาล์วลดความดัน (Pressure Reducing Valve) เพื่อควบคุมความดันขาออกให้ลดลงตามที่กำหนด คือ 2 bar Abs. และการเดินเครื่องจำเป็นต้องควบคุมอัตราการป้อนไอน้ำเข้าเครื่องฆ่าเชื้อ และความดันภายในเครื่องฆ่าเชื้อให้เป็นไปตามที่กำหนด ดังนั้นจึงจำเป็นต้องติดตั้งวาล์วควบคุม (Control Valve) ซึ่งสามารถควบคุมการหริ่งของวาล์วโดยใช้เครื่องควบคุม (Controller) ที่ใช้ค่าความดันภายในเครื่องฆ่าเชื้อเป็นสัญญาณควบคุม

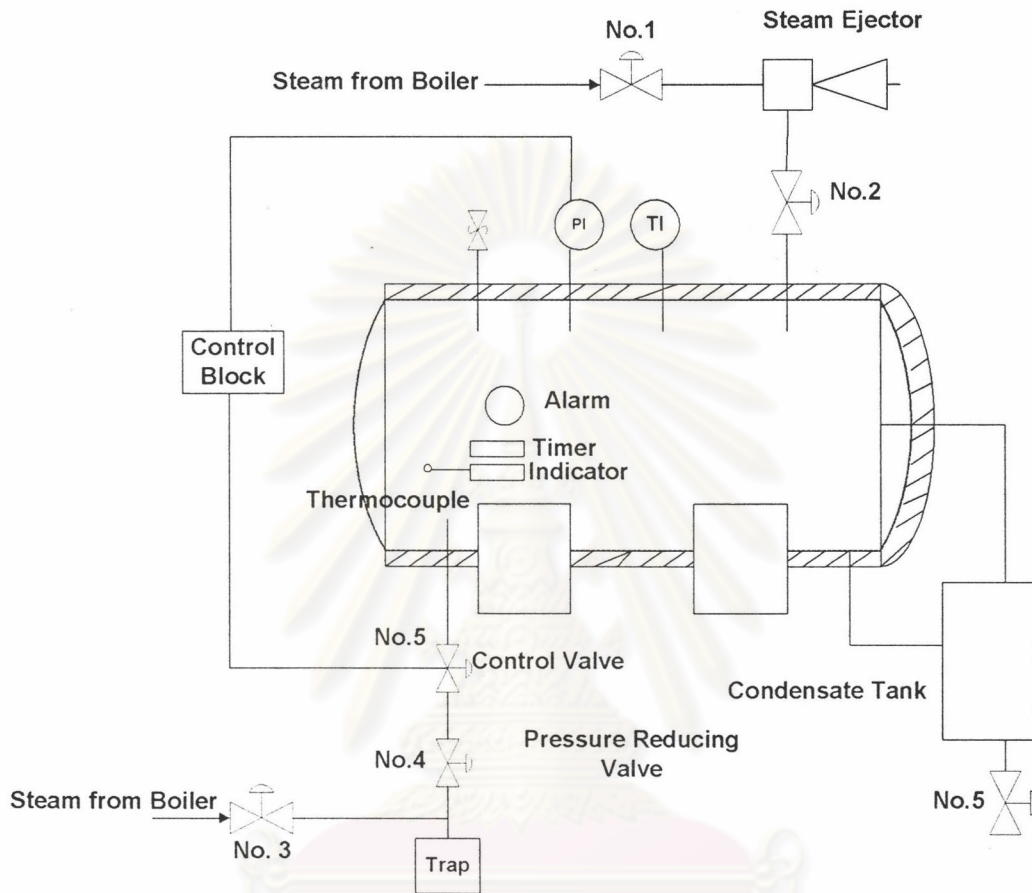
#### 8.1.2 ส่วนตัวเครื่องฆ่าเชื้อ (Pressure Vessel)

เป็นส่วนที่ต่อกับส่วนระบบการป้อนไอน้ำ ผลิตภัณฑ์ที่ต้องการฆ่าเชื้อจะถูกวางเรียงบนถาดพื้นตะแกรงบนรถเข็นแล้วเลื่อนเข้าไปในส่วนตัวเครื่องฆ่าเชื้อ ไอน้ำจากระบบป้อนไอน้ำจะถูกป้อนเข้ามาภายในนี้เพื่อฆ่าเชื้อ การออกแบบจะเป็นถึงทนความดันทรงกระบอกหุ้มด้วยฉนวนกันความร้อน โดยจะออกแบบให้เอียงเล็กน้อยเพื่อที่สามารถระบายน้ำที่เกิดจากการควบแน่นภายในเครื่องฆ่าเชื้อได้ง่าย โดยในส่วนท้ายด้านล่างของตัวเครื่องฆ่าเชื้อจะต่อถึงทนความดัน ขนาดเล็กเพื่อใช้บรรจุน้ำที่เกิดจากการควบแน่น

#### 8.1.3 ส่วนระบบการทำสุญญากาศ (Vacuum System)

เป็นระบบที่ใช้สำหรับดึงสุญญากาศภายในเครื่องฆ่าเชื้อเพื่อให้ไอน้ำที่ป้อนเข้ามาแทรกซึมเข้าไปในส่วนลึกของผลิตภัณฑ์ได้อย่างสะดวก นอกจากนี้ยังทำให้สามารถใช้ไอน้ำความดันต่ำกว่าบรรยากาศเพื่อควบคุมอุณหภูมิฆ่าเชื้อไม่ให้สูงเกินไป เนื่องจากปัจจุบันในโรงงานมีการติดตั้งหม้อไอน้ำอยู่แล้ว ดังนั้นในการออกแบบระบบทำสุญญากาศจึงออกแบบโดยใช้ไอเจกเตอร์ไอน้ำ (Steam Ejector) ในการดึงสุญญากาศ

## 8.2 การดำเนินงาน (Operating Procedure)



รูปที่ 8.2 ไดอะแกรมเครื่องฆ่าเชื้อในระดับอุตสาหกรรมโดยละเอียด

จากรูปที่ 8.2 ในการเดินเครื่องฆ่าเชื้อในระดับอุตสาหกรรม สามารถอธิบายได้ดังต่อไปนี้

1. วางผลิตภัณฑ์ลงในตะแกรง ไม่ให้วางซ้อนหรือเกยกัน โดย 1 ชั้นสามารถวางได้ประมาณ 60 ชิ้น โดยวางตะแกรงซ้อนกันในรถเข็น คันละ 6-12 ชั้น จำนวน 3 คัน
2. เปิดฝาเครื่องฆ่าเชื้อ แล้วนำรถเข็นเข้าไปในเครื่องฆ่าเชื้อเรียงกันอย่างเป็นระเบียบ จากนั้น สอดเทอร์โมคัปเปิล \*\* เข้าไปที่ใจกลางของปลายด้านหนึ่งของชั้นผลิตภัณฑ์ตัวอย่าง\* แล้วจึงปิดฝาเครื่องฆ่าเชื้อให้มิดชิดอากาศ
  - \* นำผลิตภัณฑ์ตัวอย่างไปเจาะรูที่ใจกลางของปลายด้านหนึ่ง
  - \*\* เทอร์โมคัปเปิลตัวนี้จะต่อเข้ากับเครื่องแสดงและบันทึกผลซึ่งต่อกับระบบ

สัญญาณเตือนและอุปกรณ์ Timing โดยตั้งค่าอุณหภูมิถังกลางผลิตภัณฑ์ไว้ที่ 70 องศาเซลเซียส ถ้าถึงอุณหภูมินี้แล้วอุปกรณ์ Timing จะเริ่มจับเวลาเป็นเวลา 15 นาทีแล้วจะส่งสัญญาณเข้าระบบสัญญาณเตือนเพื่อส่งเสียงเตือนผู้ปฏิบัติงานให้ทำการ ปิดวาล์ว#3 ต่อไป

3. ตรวจสอบสภาพตำแหน่งวาล์ว โดยวาล์วที่ต้องปิดคือ วาล์ว#3(วาล์วป้อนไอน้ำหลัก) และ #6(วาล์วระบายน้ำที่ควบแน่น) แล้วจึงเปิดสวิทช์เครื่องควบคุม(Controller) เพื่อให้วาล์วควบคุม(Control Valve) ทำงาน
4. เปิดวาล์ว#1(วาล์วป้อนไอน้ำหลัก) แล้วจึงเปิดวาล์ว#2(วาล์วที่ต่อระหว่างเครื่องฆ่าเชื้อกับอิมัลเซอร์ไอน้ำ) รอให้ความดันภายในเครื่องฆ่าเชื้อลดลงจนถึง 100 torr (สังเกตจากเกจ์สุญญากาศ) จากนั้นจึงปิดวาล์ว#2 แล้วจึงปิดวาล์ว#1 ตามลำดับ
5. เปิดวาล์ว#3 เพื่อป้อนไอน้ำด้านขาเข้าวาล์วลดความดันที่ตั้งค่าความดันไอน้ำขาออกให้คงที่(1 barG)
6. เมื่อสัญญาณเตือนจากระบบสัญญาณเตือนที่ต่อกับเทอร์โมคัปเปิล ดังขึ้น จึงปิดวาล์วเปิดวาล์ว#3
7. เปิดวาล์ว#1 ประมาณ 1 นาที แล้วจึงเปิดวาล์ว#2 รออีกประมาณ 10 นาที เพื่อให้ น้ำที่อยู่ในผลิตภัณฑ์ระเหยออกมา
8. เมื่อครบเวลา 10 นาที ให้ปิดวาล์ว#2 แล้วจึงปิดวาล์ว#1
9. เปิดฝาเครื่องฆ่าเชื้อออก แล้วนำรถเข็นออกจากเครื่องฆ่าเชื้อ ซึ่งอาจทำให้อุณหภูมิของผลิตภัณฑ์ลดลงเร็วขึ้น โดยการเป่าด้วยพัดลมก็ได้
10. หลังจากนั้นทำการคัดแยกผลิตภัณฑ์ที่ไม่สามารถยอมรับได้ออกมา นำผลิตภัณฑ์ที่คัดแยกเสร็จแล้วบรรจุหีบห่อต่อไป

### 8.3 ฐานของการออกแบบ (Design Basis)

อุปกรณ์ที่จำเป็นต้องใช้และโรงงานติดตั้งอยู่แล้วได้แก่

- หม้อไอน้ำ(Boiler)  
ขนาด 1 ตันไอน้ำ ความดันใช้งาน(Operating Pressure) 7-8 barG ( $T_{sat}$  169.6-174.5 °C)  
อนึ่งในการออกแบบควรให้ความเร็วของไอน้ำในท่อ ไม่เกิน 25 m/s

อุปกรณ์ที่ต้องออกแบบเพิ่มเติม ได้แก่

- ตัวเครื่องฆ่าเชื้อ (Pressure Vessel)  
จากวัตถุประสงค์ การออกแบบเครื่องฆ่าเชื้อในระดับอุตสาหกรรมต้องมีกำลังการผลิต 150 kg/hr โดยที่ ผลิตภัณฑ์ 1 ชัน มีขนาดโตสุด 5.5\*30\*4 cm<sup>3</sup> และมี น้ำหนักประมาณ 0.5 kg ดังนั้นกำลังการผลิตที่ต้องการ เท่ากับ 300 ชัน/hr แต่การออกแบบเครื่องฆ่าเชื้อ

ในระดับอุตสาหกรรมนี้ จะทำการเดินเครื่องเป็นแบบกะ โดยแต่ละกะ กำหนดให้ใช้ เวลาประมาณ 3 ชั่วโมง ดังนั้น ในแต่ละกะต้องสามารถใส่ผลิตภัณฑ์ได้ประมาณ 900 ชัน เพื่อให้ได้กำลังการผลิต เท่ากับ 150 kg/hr การเดินเครื่องฆ่าเชื้อต้องทำให้อุณหภูมิ ภายในถังกลางกระตุกสูงถึง  $70^{\circ}\text{C}$  เป็นเวลา 15 นาที และสามารถทนความดันต่ำสุดและสูงสุดได้

- ถังระบายน้ำควบแน่น (Condensate Tank)

ต้องสามารถบรรจุน้ำที่ควบแน่นภายในเครื่องฆ่าเชื้อได้หมดภายใน 1 กะ และสามารถทนความดันต่ำสุดและสูงสุดได้

- ตะแกรงสำหรับวางผลิตภัณฑ์

ในการวางผลิตภัณฑ์จะวางในลักษณะเรียงต่อกัน ไม่มีการวางซ้อนหรือวางเกยกัน โดยการออกแบบต้องสามารถเลื่อนเข้าเครื่องได้ง่ายไม่ยุ่งยาก และต้องใส่ผลิตภัณฑ์ได้ ปริมาณ 900 ชัน/กะ ด้วย

- อีเจคเตอร์ (Steam Ejector)

การออกแบบต้องสามารถดึงสุญญากาศภายในเครื่องฆ่าเชื้อให้ได้ 100 torr ภายในเวลา 15 นาที

- วาล์วลดความดัน (Pressure Reducing Valve)

ใช้ควบคุมให้อินพุตที่ออกมามีความดันคงที่ตามที่ต้องการคือ 1 barG (2 bar Abs.)

- วาล์วควบคุม (Control Valve) ,เครื่องควบคุม (Controller) และเครื่องส่งสัญญาณความดัน ( Pressure Transmitter)

วาล์วควบคุม เป็นวาล์วที่จะทำหน้าที่ปรับอัตราการไหลของไอน้ำ เมื่อได้รับสัญญาณ จากเครื่องควบคุม ในขณะที่เครื่องควบคุม ต้องรับสัญญาณค่าความดันภายในถัง ที่ส่ง มาจากเครื่องส่งสัญญาณความดัน โดยควบคุมความดันที่ตั้งไว้ (Setpoint) 260 torr แล้ว ทำหน้าที่ส่งสัญญาณหรือวาล์วเพื่อควบคุมความดันภายในเครื่องฆ่าเชื้อให้คงที่

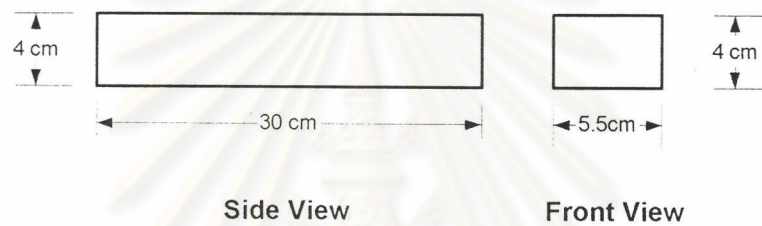
#### 8.4 การออกแบบเชิงวิศวกรรม (Conceptual Design/Sizing)

การออกแบบเชิงวิศวกรรมสำหรับเครื่องฆ่าเชื้อในระดับอุตสาหกรรม สามารถจำแนกได้ ดังรายละเอียด ต่อไปนี้

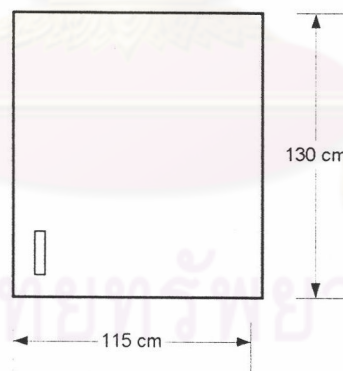
##### 8.4.1 การออกแบบตะแกรงและรถเข็นสำหรับวางผลิตภัณฑ์

การออกแบบตะแกรงสำหรับวางผลิตภัณฑ์ กำหนดจากกำลังการผลิตที่ต้องการ คือ 900ชัน/กะ แต่การออกแบบต้องเผื่อผลิตภัณฑ์ที่ต้องถูกคัดออก เนื่องจากไม่ได้คุณภาพ ดังนั้นในที่นี้จึงออกแบบเผื่อไว้อีก 20% ทำให้ต้องออกแบบที่กำลังการผลิต เท่ากับ 1080ชัน/กะ โดยคิดจากขนาดผลิตภัณฑ์ 1 ชัน ดังในรูปที่ 8.3 ดังนั้น ขนาดของตะแกรงที่ออกแบบ มีขนาดกว้าง

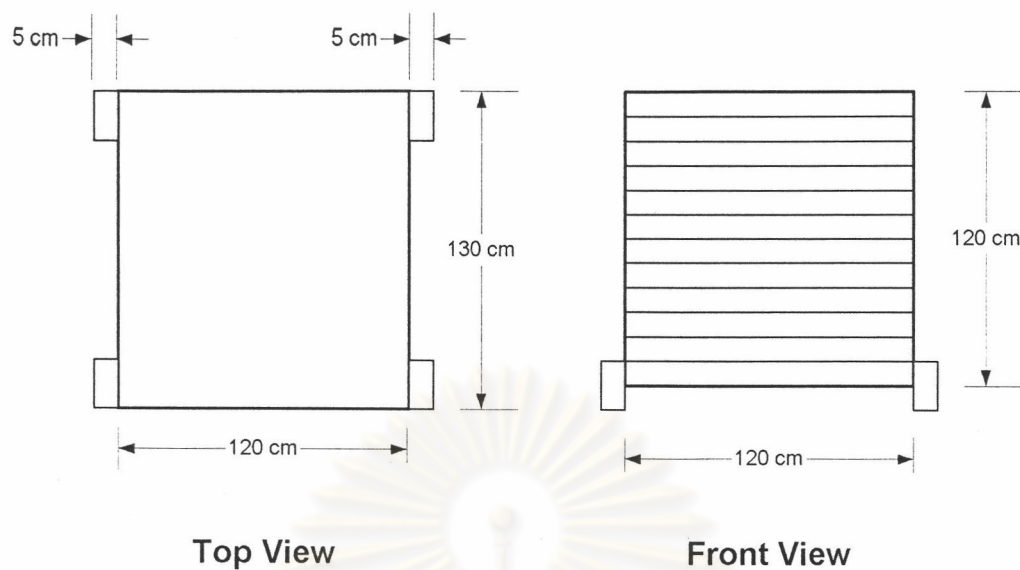
115 เซนติเมตร ยาว 130 เซนติเมตร สามารถวางผลิตภัณฑ์ได้ ประมาณ 60 ชิ้นต่อ 1 ตะแกรง ดังแสดงในรูปที่ 8.4 โดยจะออกแบบรถเข็นที่สามารถสอดตะแกรงไว้เป็นชั้นๆได้ ทั้งหมด 6 ชั้น ระยะห่างระหว่างชั้นประมาณ 20 เซนติเมตร จำนวน 3 คันเพื่อที่จะสามารถวางผลิตภัณฑ์ได้ทั้งหมด 1080 ชิ้น/กะ แต่ในกรณีที่มีผลิตภัณฑ์ที่ต้องการนำไปมาเชื่อมมาก ก็สามารถสอดตะแกรงได้ทั้งหมดเป็น 12 ชั้น โดยระยะห่างระหว่างชั้นประมาณ 10 เซนติเมตร โดยรถเข็นมีขนาด กว้าง 120 เซนติเมตร ยาว 130 เซนติเมตร สูง 120 เซนติเมตร และตัดล้อหนา 5 เซนติเมตรไว้ได้รถเข็น ดังแสดงในรูปที่ 8.5



รูปที่ 8.3 ขนาดของผลิตภัณฑ์



รูปที่ 8.4 ขนาดของตะแกรง



รูปที่ 8.5 ขนาดรถเข็นที่ออกแบบ

#### 8.4.1 การออกแบบตัวรถเข็นเชื้อ

การคำนวณขนาดของรถเข็นเชื้อสามารถคำนวณได้จาก ขนาดและจำนวนของรถเข็นที่วางผลิตภัณฑ์ให้ได้ 1080 ชิ้น/กะ ซึ่งต้องใช้รถเข็นทั้งหมด 3 คัน ดังนั้น ความยาวของรถเข็นเชื้อต้องมากกว่า 390 เซนติเมตร และสามารถเลือกขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางของถังได้จากขนาดของรถเข็นได้ คือไม่ต่ำกว่า  $130\sqrt{2}$  เซนติเมตร โดยภายในจะทำการออกแบบราง เพื่อให้ล้อรถเข็นเข้าไปในตัวรถเข็นเชื้อได้ง่ายขึ้น และด้านล่างของรางจะวางท่อป้อนไอน้ำ เพื่อป้อนไอน้ำเข้าไปในรถเข็นเชื้อ

ในขณะที่ตัวรถเข็นเชื้อต้องเป็นถังทนความดัน โดยสามารถทนความดันจากภายนอก(1 บรรยากาศ)ในกรณีความดันภายในเป็นสุญญากาศ และต้องสามารถทนความดันภายใน ( 8 bar Abs.) ได้ด้วยในกรณีเกิดความผิดปกติปฏิบัติงาน ดังนั้นในการออกแบบตัวรถเข็นเชื้อจึงเลือกเป็นถังทนความดันทรงกระบอกและทำการหาความหนาของถังด้วย

จากข้อมูลข้างต้น ได้เลือกใช้ถังทนความดันทรงกระบอก ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 100 เซนติเมตร ยาว 430 เซนติเมตร สำหรับรายละเอียดการคำนวณความหนาของถังเป็นดังนี้

### การคำนวณความหนาของถังทนความดัน

จากเอกสารอ้างอิง[23] หน้า 25-52

กรณีถังภายใต้ความดันภายนอก(External Pressure)

สมมติฐาน เล็กเหล็กกล้าคาร์บอน หมายเลข SA 516 เกรด 60 ทนอุณหภูมิ 400

องศาเซลเซียส ค่าความเค้นที่ยอมให้ได้สูงสุดในแรงดึง  $915 \text{ kg/cm}^2$

$P$  = ความดันออกแบบภายนอก  $1.033 \text{ kg/cm}^2$

$P_a$  = ความดันทำงานที่ยอมให้ได้สูงสุด  $\text{kg/cm}^2$

$D_o$  = เส้นผ่านศูนย์กลางภายนอก mm

$L$  = ความยาว mm

สมมติ ความหนาของถัง( $t$ ) = 15 mm  $D_o = 2030$  mm

$L$  = ความยาวถัง+1/3ของความสูงหัวถัง

=  $4300+(1015/3)$

= 4638.33

$L/D_o$  =  $4638.33/2030 = 2.28$

$D_o/t$  =  $2030/15 = 135.33$

จากกราฟหน้า 42 ในเอกสารอ้างอิง[23] จากค่า  $L/D_o$  และ  $D_o/t$  ทำให้หาค่า  $A = 0.00035$

จากกราฟหน้า 43 ค่า  $A$  ที่ได้ หาค่า  $B$  ตามอุณหภูมิและวัสดุที่กำหนด ได้ค่า  $B = 190$

จากสูตร

$$P_a = \frac{4B}{3 D_o/t}$$

$$= \frac{4 * 190}{3 * 135.33}$$

$$= 1.9 \text{ kg/cm}^2 \text{ kg/cm}^2 \text{ ซึ่ง } > 1.033 \text{ kg/cm}^2$$

ดังนั้น เล็กเหล็ก หนา 15 mm

กรณีถังใต้ความดันภายนอก(External Pressure)

สมมติฐาน เล็กเหล็กกล้าคาร์บอน หมายเลข SA 516 เกรด 60 ทนอุณหภูมิ 400

องศาเซลเซียส ค่าความเค้นที่ยอมให้ได้สูงสุดในแรงดึง  $915 \text{ kg/cm}^2$

$E$  = ประสิทธิภาพภาพของรอยต่อที่ตรวจสอบเป็นจุดของตัวถังและหัวถัง

ครึ่งทรงกลมกับตัวถัง = 0.85

$C.A.$  = ค่าเผื่อการกัดกร่อน = 3.2 mm



หาความหนาจากสูตร  $t = \frac{PR}{2SE + 0.8P} + C.A.$

$$t = \frac{8 * 1015}{(2 * 915 * 0.85) + (0.8 * 8)} + 3.2$$

$$= 8.4 \text{ mm}$$

ดังนั้น ความหนาของถัง 15 mm สามารถทนทั้งความดันภายนอกได้เกิน 1 บรรยากาศและทนความดันภายในได้เกิน 8 bsr Abs.

### การคำนวณหาปริมาณไอน้ำที่ต้องใช้ทั้งหมด

พลังงานที่ต้องใช้ทั้งหมด = พลังงานที่ต้องใช้ในการอุ่นผนังท่อ + พลังงานที่ต้องใช้ในการทำให้กระดูกมีอุณหภูมิถึงจุดที่กำหนด

$$H_{\text{total}} = m_{\text{metal}} C_{p_{\text{metal}}} \Delta T + m_{\text{dogchew}} C_{p_{\text{dogchew}}} \Delta T$$

ในการคำนวณคิดในกรณีที่เลวร้ายที่สุด คือทำให้อุณหภูมิกระดูกมีค่า 120 องศาเซลเซียส

ดังนั้น พลังงานที่ต้องใช้ในการทำให้กระดูกมีอุณหภูมิสูงขึ้นจาก 27 องศาเซลเซียสถึงจุดที่กำหนด 120 องศาเซลเซียส

$$\text{น้ำหนักกระดูกทั้งหมด} = 0.5 \text{ kg/ชิ้น} * 1080 \text{ ชิ้น}$$

$$= 540 \text{ kg}$$

$$H_{\text{dogchew}} = m_{\text{dogchew}} C_{p_{\text{dogchew}}} \Delta T$$

จากเอกสารอ้างอิง[17]  $C_{p_{\text{dogchew}}}$  เท่ากับ  $0.3 \text{ kg/cm}^2$

$$= 450 * 0.3 * (120 - 27)$$

$$= 15066 \text{ kcal}$$

ในการคำนวณคิดในกรณีที่เลวร้ายที่สุด คือทำให้อุณหภูมิกระดูกมีค่า 120 องศาเซลเซียส

ดังนั้น พลังงานที่ต้องใช้ในการทำให้เหล็กมีอุณหภูมิสูงขึ้นจาก 27 องศาเซลเซียสถึงจุดที่กำหนด 120 องศาเซลเซียส คำนวณจาก

$$H = m_{\text{metal}} C_{p_{\text{metal}}} \Delta T$$

จากเอกสารอ้างอิง[18] Property of Stainless Steel : Average Density Weight = 442 lb/ft<sup>3</sup>

$$C_{p_{\text{meta}}} = 0.5 \text{ kg/cm}^2$$

ปริมาตรของเหล็กทั้งหมด = ปริมาตรของฝา + ปริมาตร

$$= \frac{4}{3} * \pi * (101.5^3 - 100^3) + \pi * 430 * (101.5^2 - 100^2)$$

$$\begin{aligned}
 &= 599642.07 \text{ cm}^3 = 22.21 \text{ ft}^3 \\
 \text{น้ำหนักเหล็ก} &= 22.21 * 442 = 9816.36 \text{ lb} \\
 &= 4456.63 \text{ kg}
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 H_{\text{metal}} &= m_{\text{metal}} C_{p_{\text{metal}}} \Delta T \\
 &= 4456.63 * 0.5 * (120 - 37) \\
 &= 207233.24 \text{ kJ} \\
 &= 49341.25 \text{ kcal} \\
 H_{\text{total}} &= 49341.25 + 15066 \\
 &= 64407.25 \text{ kcal}
 \end{aligned}$$

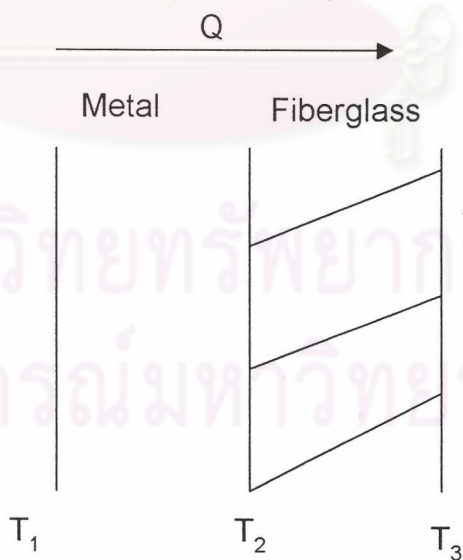
### การคำนวณหาความร้อนที่สูญเสีย (Heat Loss)

ในที่นี้จะหุ้มตัวเครื่องฆ่าเชื้อด้วย Fiberglass หนา 2 นิ้ว

จากเอกสารอ้างอิง[15] ภาคผนวก 11

$$\begin{aligned}
 k_{\text{fiberglass}} &= 0.035 \text{ Btu/h.ft}^2(\text{F/ft}) \\
 k_{\text{metal}} &= 30 \text{ Btu/h.ft}^2(\text{F/ft})
 \end{aligned}$$

ความร้อนที่สูญเสียเกิดจากการถ่ายเทความร้อนจากผิวเครื่องฆ่าเชื้อผ่านผนังเครื่องผ่านฉนวนไฟเบอร์กลาสไปสู่ภายนอกเครื่องโดยคิด ดังในรูปที่ 8.6



รูปที่ 8.6 ทิศทางการถ่ายเทความร้อน

ในกรณีเลวร้ายที่สุด คือที่ผิวเครื่องมีอุณหภูมิ 120 องศาเซลเซียสถ่ายเทความร้อนออกสู่ภายนอกที่มีอุณหภูมิ 27 องศาเซลเซียส

ดังนั้น	$T_1$	=	120	องศาเซลเซียส
	$T_3$	=	27	องศาเซลเซียส
	$r_1$	=	100	เซนติเมตร
	$r_2$	=	101.5	เซนติเมตร
	$r_3$	=	104	เซนติเมตร
	$L$	=	430	เซนติเมตร = 14.33 ฟุต

ที่ผิว เป็นการถ่ายเทความร้อนแบบการนำความร้อนลักษณะทรงกระบอก

$$Q = \frac{(T_1 - T_3)L}{\frac{\ln(r_2/r_1)}{2\pi k_{metal}} + \frac{\ln(r_3/r_2)}{2\pi k_{fiberglass}}}$$

$$Q = 19389.5 \text{ Btu/hr} = 4886.1 \text{ kcal/hr}$$

ที่ฝาทั้ง 2 ด้าน เป็นการถ่ายเทแบบการนำความร้อน สมมติเป็นลักษณะทรงกลม เพื่อให้ง่ายในการคำนวณคิดฝาทั้ง 2 ด้าน ไม่หุ้มจนวนกันความร้อนทั้งคู่

$$Q = \frac{4\pi k_{metal} (T_1 - T_2)}{(1/r_1) - (1/r_2)}$$

$$Q = 282591.1 \text{ Btu/hr} = 71212.96 \text{ kcal/hr}$$

ดังนั้น ความร้อนสูญเสียทั้งหมด เท่ากับ  $4886.1 + 71212.96 = 76099.06 \text{ kcal/hr}$

เวลาในการเดินเครื่องทั้งหมด 2 ชั่วโมง ทำให้สูญเสียความร้อน เท่ากับ  $152198.12 \text{ kcal}$

ดังนั้น จำเป็นต้องใช้พลังงานความร้อนจากไอน้ำทั้งหมด

$$= 64407.25 + 152198.12$$

$$= 216605.37 \text{ kcal}$$

จาก ภาคผนวก ก ตารางไอน้ำอิ่มตัว ไอน้ำอิ่มตัวที่ความดัน 2 bar Abs. มีค่าความร้อนแฝง เท่ากับ  $527 \text{ Kcal/kg}$

ดังนั้น ปริมาณไอน้ำที่ต้องใช้ทั้งหมด

$$= 216605.37 / 527$$

$$= 411 \text{ kg}$$

### การคำนวณหาขนาดของท่อป้อนไอน้ำ

ความเร็วของไอน้ำในท่อ สูงสุด 25m/s

จาก ภาคผนวก ก ตารางไอน้ำอิ่มตัว ไอน้ำอิ่มตัวที่ความดัน 2 bar Abs. มีค่า Specific Volume 0.903 m<sup>3</sup>/kg

$$\text{ปริมาณไอน้ำที่ต้องการ} = 411 \times 0.903 = 371.13 \text{ m}^3$$

คิดเวลาในการป้อนไอน้ำทั้งหมด 2 ชั่วโมง

$$\text{ดังนั้น คำนวณหา อัตราการไหลของไอน้ำ} = 371.13/2 = 185 \text{ m}^3/\text{hr} = 0.052 \text{ m}^3/\text{s}$$

ดังนั้น คำนวณหา พื้นที่ที่ต้องการให้ไอน้ำออกมา

$$= 0.052 / 25$$

$$= 0.0021 \text{ m}^2$$

คำนวณหาขนาดท่อที่ต้องการ

$$= \pi r^2 = 21 \text{ cm}^2$$

$$r = 2.59 \text{ cm}$$

ดังนั้น ขนาดท่อป้อนไอน้ำที่ต้องการเส้นผ่านศูนย์กลางเท่ากับ 3 cm

### การคำนวณขนาดถังระบายน้ำควบแน่น (Condensate Tank)

จากปริมาณไอน้ำที่ใช้ในการฆ่าเชื้อทั้งหมด เท่ากับ 411 kg

จาก เอกสารอ้างอิง น้ำมีความหนาแน่น เท่ากับ 1000 kg/m<sup>3</sup>

$$\text{ปริมาณน้ำควบแน่น} = 411/1000 = 0.411 \text{ m}^3$$

ออกแบบเพื่อความผิดพลาด 20% ดังนั้นปริมาณน้ำควบแน่นเท่ากับ 0.493

ออกแบบถังระบายน้ำควบแน่น จะออกแบบเป็นรูปทรงกระบอกนอน

โดยกำหนดความยาวของถัง เท่ากับ 1 m

ดังนั้นสามารถ คำนวณหาเส้นผ่านศูนย์กลางถัง จาก

$$\text{ปริมาตรถัง} = \pi r^2 h = 0.493 \text{ m}^3$$

$$\therefore \text{รัศมีของถัง} \text{ เท่ากับ } 0.4 \text{ m}$$

ขนาดท่อที่ต่อระหว่างเครื่องฆ่าเชื้อกับถังระบายน้ำควบแน่น และท่อรักษาสมดุลในถังระบายน้ำ คิดเป็น 2 เท่าของขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางท่อป้อนไอน้ำเข้าเครื่องฆ่าเชื้อ ซึ่งเท่ากับ 3 cm

ดังนั้นเส้นผ่านศูนย์กลางท่อที่ต่อระหว่างเครื่องฆ่าเชื้อกับถังระบายน้ำควบแน่น และท่อรักษาสมดุลในถังระบายน้ำ เท่ากับ 6 cm

### การคำนวณขนาดของอีเจกเตอร์ไอน้ำ(Steam Ejector)

สมมติฐาน จากเอกสารอ้างอิง[18] ความหนาแน่นของอากาศ  $0.0808 \text{ lb/ft}^3$

การเดินเครื่องอีเจกเตอร์ไอน้ำจะต้องดึงสุญญากาศภายในเครื่องมาให้ได้ต่ำสุด  $100 \text{ mmHg}$  ภายในเวลา 15 นาที

$$\begin{aligned} \text{ปริมาตรอากาศภายในถัง} &= \pi r^2 L \\ &= \pi * 100^2 * 430 \\ &= 13508.84 \text{ lite} \end{aligned}$$

จากค่าความหนาแน่นของอากาศ, ปริมาตรของอากาศ และเวลาในการดึงสุญญากาศ ทำให้สามารถคำนวณอัตราการไหลของอากาศเข้าอีเจกเตอร์ไอน้ำได้

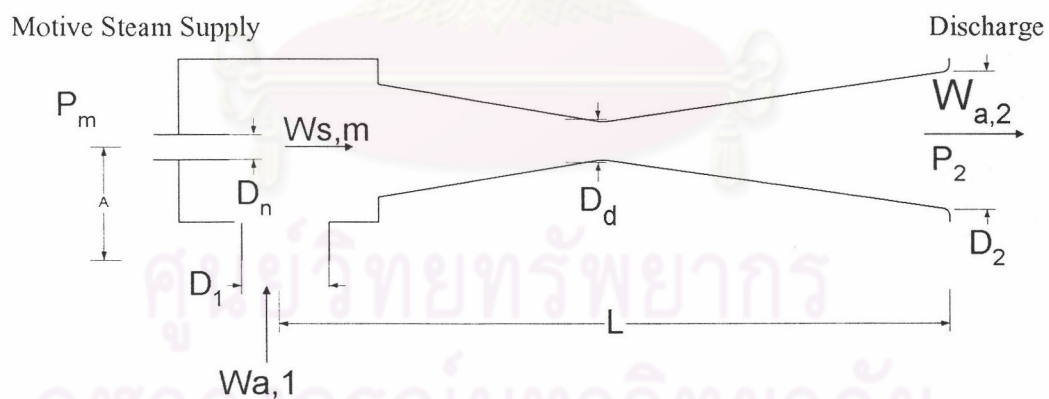
อัตราการไหลของอากาศเข้าอีเจกเตอร์ไอน้ำ ( $W_{a,1}$ ) เท่ากับ  $161.71 \text{ lb/hr}$

จากเอกสารอ้างอิง Equipment Design Handbook เรื่อง Ejectors หน้า 107

จากกราฟหาอัตราส่วนของอัตราการไหลของไอน้ำที่ป้อนเข้าอีเจกเตอร์ไอน้ำต่ออัตราการไหลของอากาศที่ถูกดูดออก ได้ เท่ากับ 6

ดังนั้น อัตราการไหลของไอน้ำที่ป้อนเข้าอีเจกเตอร์ไอน้ำจะเท่ากับ  $970.26 \text{ lb/hr}$

จากรูปที่ 8.7 แสดงส่วนที่สำคัญของอีเจกเตอร์ไอน้ำที่ต้องออกแบบ



รูปที่ 8.7 ส่วนที่สำคัญของอีเจกเตอร์ไอน้ำที่ต้องออกแบบ

ข้อมูลที่มีอยู่

$W_{a,1}$	=	$161.71 \text{ lb/hr}$
$W_{s,m}$	=	$970.26 \text{ lb/hr}$
$W_{a,2}$	=	$161.71 + 970.26 = 1131.97 \text{ lb/hr}$
$P_1$	=	$100 \text{ mmHg}$
$P_2$	=	$760 \text{ mmHg}$

$$P_m = 8 \text{ bar Abs.}$$

จากเอกสารอ้างอิง Equipment Design Handbook เรื่อง Ejectors หน้า 114 จะสามารถคำนวณส่วนที่สำคัญของอีเจกเตอร์ได้อีกได้จากสูตรต่อไปนี้

$$1. \quad D_1 = 2 \left( \frac{W_{a,1}}{P_1} \right)^{0.48}$$

ดังนั้น  $D_1$  เท่ากับ 2.52 ft

$$2. \quad D_2 = \frac{3}{4} D_1$$

ดังนั้น  $D_2$  เท่ากับ 1.89 ft

$$3. \quad L = 9D_1$$

ดังนั้น  $L$  เท่ากับ 22.68 ft

$$4. \quad A = 2.5 D_1^{2/3}$$

ดังนั้น  $A$  เท่ากับ 4.63 ft

$$5. \quad D_d = 0.94 \left( \frac{W_{a,2}}{P_2} \right)^{0.5}$$

ดังนั้น  $D_d$  เท่ากับ 1.147 ft

$$6. \quad W_{a,m} = 50 P_m^{0.96} D_n^2$$

ดังนั้น  $D_n^2$  เท่ากับ 1.62 ft

#### การเลือกขนาดวาล์วควบคุม (Control Valve) ตัวควบคุม (Controller) และ เครื่องส่งสัญญาณความดัน (Pressure Transmitter)

การเลือกขนาดวาล์วควบคุม เลือกตามขนาดท่อป้อนไอน้ำ คือ เส้นผ่านศูนย์กลาง 3 cm จากรายละเอียด (Specification) วาล์วควบคุมของบริษัท SAMSON จะเลือกวาล์วควบคุมขนาด เส้นผ่านศูนย์กลาง 1.5 นิ้ว ทนอุณหภูมิได้ -10 ถึง 220 องศาเซลเซียส ทนความดันได้ 150 psi ทำจากเหล็กหล่อเหนียว ปกติถ้าไม่ทำงานจะปิดวาล์ว และรับสัญญาณ 4-20 mA สำหรับตัวควบคุม (Controller) จะเลือกใช้แบบ PID และเครื่องส่งสัญญาณความดัน เลือกให้อยู่ในย่านความดัน 0-1 bars Abs. และส่งสัญญาณในช่วง 4-20 mA.

#### 8.4 สรุปการออกแบบ (Summary)

1. ขนาดของตะแกรงที่ออกแบบ มีขนาดกว้าง 115 เซนติเมตร ยาว 130 เซนติเมตร สามารถวางผลิตภัณฑ์ได้ ประมาณ 60 ชิ้นต่อ 1 ตะแกรง โดยจะออกแบบรถเข็นที่สามารถสอดตะแกรงไว้เป็นชั้นๆ ได้ ทั้งหมด 6 ชั้น ระยะห่างระหว่างชั้นประมาณ 20 เซนติเมตร

2. รถเข็นที่ออกแบบมีขนาด กว้าง 120 เซนติเมตร ยาว 130 เซนติเมตร สูง 120 เซนติเมตร และติดล้อหน้า 5 เซนติเมตร ไว้ได้รถเข็น

3. ถังทนความดันที่ออกแบบเป็นถังทรงกระบอก ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 100 เซนติเมตร ยาว 430 เซนติเมตร หนา 1.5 เซนติเมตร หุ้มตัวเครื่องฆ่าเชื้อด้วย Fiberglass หนา 2 นิ้ว

4. ปริมาณไอน้ำที่ต้องใช้ทั้งหมดเท่ากับ 411 kg

5. ขนาดท่อป้อนไอน้ำที่ต้องการเส้นผ่านศูนย์กลาง เท่ากับ 3 cm

6. ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางท่อป้อนไอน้ำให้อิเจกเตอร์ไอน้ำ 1.62 ft เท่ากับ

ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางท่อคู่อากาศระหว่างเครื่องฆ่าเชื้อกับอิเจกเตอร์ไอน้ำ เท่ากับ 2.54 ft

ขนาดของอิเจกเตอร์ไอน้ำที่ออกแบบ ยาวประมาณ 22.68 ft

เส้นผ่านศูนย์กลางช่วงคอคอด เท่ากับ 1.147 ft

เส้นผ่านศูนย์กลางช่วงระบายไอ เท่ากับ 1.89 ft

7. การออกแบบถังระบายน้ำควบแน่น รัศมีภายในของถัง เท่ากับ 0.4 m ยาว 1 m หนา 1.5

cm เส้นผ่านศูนย์กลางท่อที่ต่อระหว่างเครื่องฆ่าเชื้อกับถังระบายน้ำควบแน่น และท่อรักษาสมดุลในถังระบายน้ำ เท่ากับ 6 cm

#### 8.6 ตัวแปรที่ควรศึกษาหลังจากสร้างเครื่องฆ่าเชื้อ

หลังจากทำการฆ่าเชื้อด้วยเครื่องฆ่าเชื้อและเก็บข้อมูลต่างๆสักระยะ ก็จะสามารคาดคะเนระยะเวลาที่จะใช้ในการฆ่าเชื้อได้

ทำให้ไม่จำเป็นต้องวัดอุณหภูมิภายในกึ่งกลางผลิตภัณฑ์เป็นตัวแปรที่ควบคุมอีกต่อไป จะเปลี่ยนเวลาเป็นตัวแปรที่ต้องควบคุมแทน แต่ทั้งนี้ต้องพิจารณาถึงประเภทของผลิตภัณฑ์ด้วย ซึ่งแต่ละผลิตภัณฑ์มีขนาดและรูปร่างต่างกันก็จะใช้เวลาในการฆ่าเชื้อต่างกันด้วย ดังนั้นเวลาที่จะกำหนดเป็นตัวแปรที่ต้องการควบคุมจะเป็นเวลาที่ใช่เฉพาะกับผลิตภัณฑ์ประเภทนั้นๆ

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย