



บทที่ 3

การศึกษาการผลิตของโรงงานตัวอย่างในปัจจุบัน

เนื้อหาในบทนี้จะกล่าวถึงข้อมูลทั่วไปของโรงงานที่เป็นกรณีศึกษา โครงสร้างองค์กร ผลิตภัณฑ์ กระบวนการผลิต และปัญหาที่พบ

3.1 ข้อมูลทั่วไปของโรงงานกรณีศึกษา

โรงงานกรณีศึกษา ได้ดำเนินธุรกิจมามากกว่า 50 ปี และเป็นบริษัทชั้นนำของประเทศในการผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วหลากหลายรูปแบบ และมีฐานการผลิตอยู่ 2 แห่งคือ โรงงาน A ซึ่งเริ่มเปิดดำเนินการเมื่อวันที่ 16 มกราคม 2496 และโรงงาน B เปิดดำเนินการเมื่อวันที่ 11 กุมภาพันธ์ 2534 โดยมีกำลังการผลิตโดยเฉลี่ย 1,680 ตันต่อวัน

การใช้เทคโนโลยีการผลิตได้รับความช่วยเหลือจากบริษัท Australian Consolidated Industries (ACI) ประเทศออสเตรเลีย และบริษัท Owens-Illinois (OI) แห่งประเทศสหรัฐอเมริกา ซึ่งเป็นผู้ผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วรายใหญ่รายหนึ่งในทวีปอเมริกาและทวีปยุโรป

3.2 ผลิตภัณฑ์ของโรงงานกรณีศึกษา

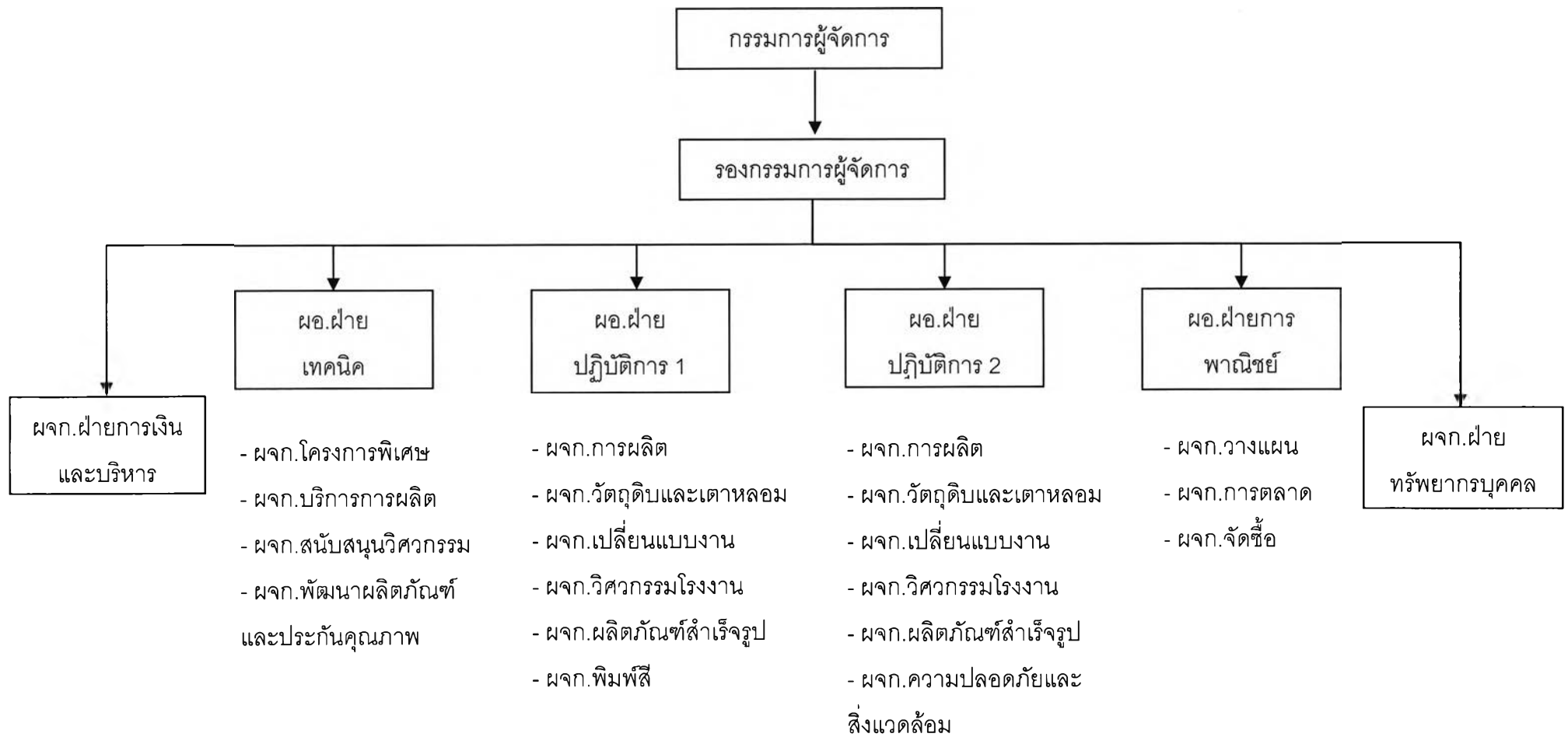
สำหรับผลิตภัณฑ์หลักของโรงงานกรณีศึกษาเป็นขวดสำหรับบรรจุภัณฑ์ต่างๆ โดยสามารถแบ่งออกเป็น 6 ประเภทดังต่อไปนี้

- เครื่องดื่มบำรุงกำลัง
- เบียร์
- เหล้า
- ไวน์คูลเลอร์
- น้ำอัดลม
- อาหาร

สำหรับผลิตภัณฑ์ของโรงงาน มีทั้งหมด 3 สี คือ สีเขียว สีขาว และสีชา

3.3 โครงสร้างองค์กร

โครงสร้างองค์กรของโรงงานกรณีศึกษา มีการจัดผังโครงสร้างองค์กรตามภารกิจหน้าที่ ซึ่งโครงสร้างองค์กรแบ่งออกเป็น 6 ฝ่าย คือ ฝ่ายการพาณิชย์ ฝ่ายการเงินและธุรการ ฝ่ายเทคนิค ฝ่ายปฏิบัติการ 1 ฝ่ายปฏิบัติการ 2 ฝ่ายเทคนิค และฝ่ายทรัพยากรบุคคล



รูปที่ 3.1 โครงสร้างองค์กรของโรงงานกรณีศึกษา

3.4 กระบวนการผลิต

กระบวนการผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วสามารถแบ่งออกได้เป็น 9 กระบวนการผลิตหลักๆ โดยมีรายละเอียดโดยสังเขปดังต่อไปนี้

3.4.1 วัตถุดิบ (Raw material)

การจัดเก็บวัตถุดิบต่างๆและเศษแก้วที่ผ่านการตรวจรับและตรวจสอบคุณภาพไว้ในคอกและถังพักแยกตามชนิดของวัตถุดิบ โดยวัตถุดิบหลักมีดังต่อไปนี้ ทราย โซดาไฟ หินปูน แร่เฟลด์สปาร์ และส่วนผสมอื่นๆ และเศษแก้ว

3.4.2 การชั่งตวงวัตถุดิบ (Weighing)

การชั่งเพื่อเตรียมการผสมวัตถุดิบตามสูตรการผลิตด้วยอัตราส่วนที่กำหนดไว้ โดยใช้คอมพิวเตอร์ควบคุม

3.4.3 การผสมวัตถุดิบ (Mixing)

ผสมวัตถุดิบต่างๆให้เข้ากันในโม้ผสมโดยใช้คอมพิวเตอร์ควบคุม วัตถุดิบที่ผสมเข้ากันดีแล้วเรียกว่า ส่วนผสม (Batch) จะถูกลำเลียงพร้อมด้วยเศษแก้วเพื่อป้อนเข้าสู่เตาหลอมต่อไป

3.4.4 การหลอมแก้ว (Melting)

Batch จะถูกป้อนเข้าไปในเตาหลอม (Furnace) ซึ่งจะถูกหลอมละลาย และเกิดปฏิกิริยาเคมีทำให้เป็นเนื้อแก้ว ความร้อนที่ใช้ในการหลอมแก้วจะมีอุณหภูมิประมาณ 1500 องศาเซลเซียสและเมื่อหลอมละลายได้ที่แล้ว น้ำแก้วจะไหลไปยังรางน้ำแก้ว (Foreheart) ของสายการผลิตแต่ละเครื่อง ซึ่งอุณหภูมิของน้ำแก้วจะถูกปรับแต่งให้มีความร้อนสม่ำเสมอทั่วกัน และน้ำแก้วจะถูกลดอุณหภูมิลงเหลือประมาณ 1100 องศาเซลเซียส เพื่อให้น้ำแก้วมีความหนืดพอเหมาะกับการขึ้นรูปขวดแต่ละชนิด

3.4.5 การขึ้นรูป (Forming)

น้ำแก้วที่มีความหนืดพอเหมาะจะถูกป้อนเข้าสู่เครื่องจักรผลิตขวด ในลักษณะเป็นก้อนรูปทรงกระบอก หรือที่เรียกว่า หยอดน้ำแก้ว (Gob) จากอุปกรณ์ที่ทำหน้าที่ป้อนน้ำแก้วที่ติดตั้งอยู่ที่ส่วนปลายของเตาหลอมและรางน้ำแก้วที่มีชื่อเรียกว่า Feeder โดยจะไหลผ่านเข้าสู่แม่พิมพ์ และเป่าขึ้นรูปเป็นบรรจุภัณฑ์แก้วด้วยเครื่องจักรผลิตขวดหรือเครื่องขึ้นรูป

3.4.6 การอบ (Annealing)

ขวดแก้วที่ผลิตออกมาจากเครื่องจักรผลิตขวดจะถูกลำเลียงนำมาเข้ารางอบ (Annealing Lehr) ซึ่งมีลักษณะเป็นช่องคู่โลหะเรียงต่อกันยาว ภายในตู้จะมีสายพานรางอบเคลื่อนที่ไปอย่างช้า ๆ เพื่อลำเลียงขวดแก้วเลื่อนเข้าไปในรางอบ โดยจะค่อย ๆ ลด

อุณหภูมิของขวดแก้วจากประมาณ 600 องศาเซลเซียส ลงมาเหลือประมาณ 40 องศาเซลเซียส โดยใช้เวลาในการอบประมาณ 1 ชั่วโมง แต่ทั้งนี้อาจเปลี่ยนแปลงได้โดยจะช้าหรือเร็วก็ขึ้นอยู่กับขนาดของรางอบ ขนาดของขวดแต่ละชนิด และความเร็วของสายพานลำเลียง โดยวัตถุประสงค์หลักของการอบก็เพื่อลดความเครียด (แรงดึงที่เกิดจากการหดตัวของเนื้อแก้วเมื่อขวดแก้วเย็นตัวลง) ทั้งนี้หากเราปล่อยให้ขวดแก้วเย็นตัวอย่างกะทันหัน โดยไม่ค่อย ๆ ลดอุณหภูมิของขวดแก้วลงอย่างช้า ๆ แรงเครียดที่เกิดขึ้นจะทำให้ขวดแก้วแตกระเบิดขึ้นเองได้ ซึ่งนอกจากจะสร้างความเสียหายให้กับบริษัทแล้วยังอาจเป็นอันตรายต่อผู้ใช้หรือผู้บริโภค

3.4.7 การตรวจสอบและควบคุมคุณภาพ

ตรวจสอบคุณภาพด้วยเครื่องควบคุมอิเล็กทรอนิกส์ รวมทั้งควบคุมคุณภาพในเรื่องต่อไปนี้

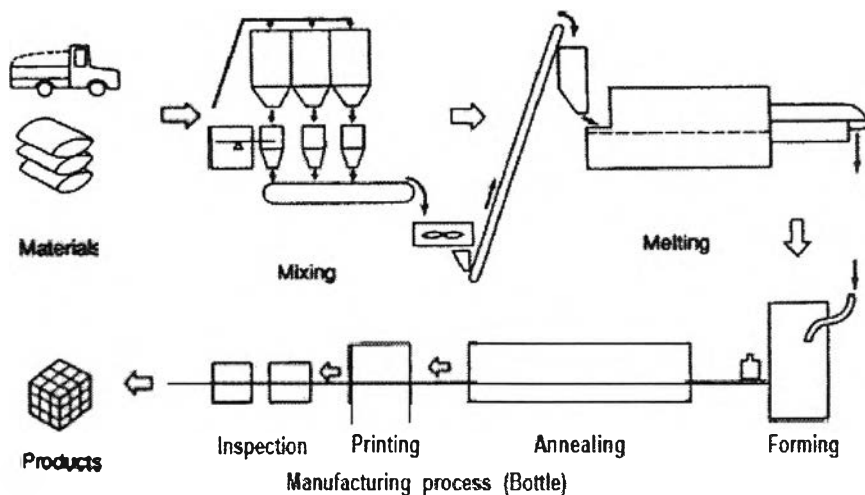
- น้ำหนักและปริมาตร
- ความทนทานต่อความร้อน
- การทดสอบแรงดันภายใน

3.4.8 การพิมพ์สี

พิมพ์สีโดยใช้สีเทอร์โมพลาสติก ซึ่งจะซึมเข้าไปในเนื้อแก้วหลังจากผ่านการอบแล้ว บรรจุภัณฑ์ที่พิมพ์สีแล้วจะผ่านการอบที่อุณหภูมิ 600 องศาเซลเซียสก่อน และค่อย ๆ ปรับลดลงจนถึงอุณหภูมิปกติ ขบวนการนี้จะทำให้สีติดเนื้อแก้วอย่างถาวร

3.4.9 การบรรจุหีบห่อ

ใช้เครื่องอัตโนมัติในการบรรจุ และจะถูกลำเลียงด้วยรถขนส่ง (Shuttle car) ไปยังเครื่องพันฟิล์มก่อนที่จะนำไปเก็บในคลังสินค้าเพื่อรอการส่งจำหน่าย



รูปที่ 3.2 ขบวนการผลิตบรรจุภัณฑ์แก้ว

3.5 วัตถุดิบที่ใช้ในการผลิตขวด (Raw Material Ingredients)

3.5.1 วัตถุดิบหลัก (Major Ingredients)

- | | |
|------------------------|--|
| 1) ททราย (Silica Sand) | -โครงสร้างของแก้ว (Glass Former) |
| 2) โซดาแอส (Soda Ash) | -ลดจุดหลอมเหลวในการหลอมแก้ว (Flux) |
| 3) หินปูน (Limestone) | -เพิ่มความแข็งแรงของเนื้อแก้ว (Stabilizer) |
| 4) เศษแก้ว (Cullet) | -นำกลับมาใช้ใหม่ (Recycling) |

3.5.2 วัตถุดิบย่อย (Minor Ingredients)

- | | |
|------------------------------------|--|
| 1) หินฟันม้า (Feldspar) | -เพิ่มความคงทนของเนื้อแก้ว (Stabilizer) |
| 2) โซเดียมซัลเฟต (Sodium Sulphate) | -ไล่ฟองอากาศ (Refining agent) |
| 3) โซเดียมไนเตรด (Sodium Nitrate) | - สารออกซิไดซ์ (Oxidizing Agent) |
| 4) ซีลีเนียม (Celenium) | - ฟอกสีเนื้อแก้วให้ขาวขึ้น (Decolourant) |
| 5) โคบอลท์ออกไซด์ (Cobalt Oxide) | - ช่วยในการกลบสีในแก้ว (Decolourant) |

ตารางที่ 3.1 ส่วนประกอบของแก้วที่ใช้ทำบรรจุภัณฑ์

ส่วนประกอบของแก้วที่ใช้ทำบรรจุภัณฑ์ (ร้อยละโดยน้ำหนัก)				
ส่วนประกอบ (Component)	แก้วโปร่งใส (Flint)	แก้วสีชา (Amber)	แก้วสีเขียว (Green)	แก้วบอโรซิลิเกต (Borosilicate)
ซิลิกาออกไซด์ (Silica Oxide)	72.6	72.7	72.0	80.2
อะลูมินา (Alumina)	1.6	1.9	1.1	2.6
เหล็กออกไซด์ (Iron Oxide)	0.05	0.22	0.96	0.07
แคลเซียมออกไซด์ (Calcium Oxide)	11	10	8.4	0.1
แมกนีเซียมออกไซด์ (Magnizium oxide)	0.1	-	2.1	-
โซเดียมออกไซด์ (Sodium Oxide)	13.7	13.8	15.1	4.5
โพแทสเซียมออกไซด์ (Potassium Oxide)	0.5	1.0	-	-
ซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (Sulfur Dioxide)	0.2	0.03	-	0.3
ไทเทเนียมออกไซด์ (Titanium Oxide)	0.1	-	-	-
โครมิกออกไซด์ (Chromic Oxide)	-	-	0.19	-
บอริกออกไซด์ (Boric Oxide)	-	-	-	12.3

3.6 กำลังการผลิต

โรงงานกรณีศึกษาเป็นโรงงานผลิตบรรจุภัณฑ์แก้ว ซึ่งประกอบด้วยเตาหลอมหลายขนาด และแต่ละเตาหลอมก็ประกอบด้วยเครื่องจักรหลายเครื่อง โดยที่กำลังการผลิตแต่ละเครื่องจักรมีขนาดที่ไม่เท่ากัน และกำลังการผลิตในแต่ละช่วงเวลาก็ไม่เท่ากัน

ตารางที่ 3.2 กำลังการผลิตของแต่ละเตาหลอม

เตา	ประเภทของเตา	พื้นที่	กำลังการผลิตเต็มประสิทธิภาพ (ตัน/วัน)	ความลึกของแก้ว (ม.ม.)
A2	Recuperative	36.9	120	1170
A3	End Firing Regenerative	50.67	200	1325
A4	Cross Firing Regenerative	108	410	1350
B1	Cross Firing Regenerative	85.65	230	1350
B2	Cross Firing Regenerative	106.25	380	1350
B3	Cross Firing Regenerative	113.61	400	1320
B4	Cross Firing Regenerative	95.26	300	1350
	กำลังการผลิตทั้งหมด (Total Capacity)		2040	

สำหรับการคิดกำลังการผลิตของโรงงานกรณีศึกษาจะคำนวณมาจากจำนวนตันของวัตถุดิบที่ใช้ผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วที่มากที่สุดในแต่ละวันที่สามารถป้อนเข้าไปหลอมในเตาหลอมแล้วยังได้น้ำแก้วออกมาคือไม่แข็งเป็นก้อน และน้ำแก้วยังสามารถไหลไปยังกระบวนการผลิตอื่นๆต่อไปได้

3.6.1 อุปกรณ์หรือเครื่องมือที่ช่วยอำนวยความสะดวกในการผลิต (Facility)

3.6.1.1 การใช้ไฟฟ้าเข้ามาช่วยในการหลอมของน้ำแก้วประมาณ 2,000 กิโลวัตต์ต่อเตา ที่สายการผลิตต่างๆ ดังนี้คือ A2, A3, A4, B2, B3 และ B4 และใช้ไฟฟ้าจากการไฟฟ้านครหลวง (MEA) ในกระบวนการอื่นๆอีก รวม 466,000 บาทต่อวันสำหรับโรงงาน A และ 567,000 บาทต่อวันสำหรับโรงงาน B

3.6.1.2 ระบบลมประกอบด้วยลมแรงดันสูง (High-pressure air compressor) ประมาณ 85 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว และลมแรงดันต่ำ (Low-pressure air compressor)

ประมาณ 50 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว สำหรับโรงงาน A มีการใช้ลมจากลมแรงดันสูงและลมแรงดันต่ำรวมทุกเตาหลอมเท่ากับ 4,331 และ 22,500 ลูกบาศก์ฟุตต่อหน้าที่ ตามลำดับ ส่วนโรงงาน B มีการใช้ลมแรงดันสูงและลมแรงดันต่ำรวมทุกเตาหลอมเท่ากับ 5,340 และ 30,000 ลูกบาศก์ฟุตต่อหน้าที่ ตามลำดับ

3.6.1.3 น้ำประปาสำหรับที่โรงงาน A มีการใช้เฉลี่ยอยู่ที่ 280 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน ส่วนโรงงาน B มีการใช้เฉลี่ยอยู่ที่ 350 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน โดยบันทึกค่าจากมิเตอร์น้ำซึ่งทำการติดตั้งไว้เพื่อวัดปริมาณน้ำรวมทั้งหมดที่เข้ามาใช้ในโรงงานทั้งสอง

3.6.1.4 ปริมาณการใช้น้ำมันเตาที่โรงงาน A เฉลี่ยอยู่ที่ 67,000 ลิตรต่อวัน และที่โรงงาน B มีการใช้เฉลี่ยอยู่ที่ 72,000 ลิตรต่อวัน

3.6.2 ผลิตภัณฑ์และบริการ (Product and service)

เนื่องจากกระบวนการผลิตเป็นแบบ Intermittent ซึ่งมีการผลิตผลิตภัณฑ์หลายชนิด คือ

3.6.2.1 A2 เป็นเตาหลอมที่ผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วสีเขียว (Green)

- A21 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเบียร์ไฮเนเก้น
- A26 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเบียร์ไฮเนเก้น

3.6.2.2 A3 เป็นเตาหลอมที่ผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วสีชา (Amber)

- A31 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเบียร์ช้าง
- A33 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเบียร์ช้าง
- A34 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเอ็ม-150

3.6.2.3 A4 เป็นเตาหลอมที่ผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วสีชา (Amber)

- A41 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเอ็ม-150
- A42 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเบียร์ช้าง
- A43 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดดยา
- A44 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเบียร์ช้าง

3.6.2.4 B1 เป็นเตาหลอมที่ผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วสีชา (Amber)

- B11 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดตะวันแดง
- B12 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเครื่องดื่มบำรุงกำลัง

3.6.2.5 B2 เป็นเตาหลอมที่ผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วสีชา (Amber)

- B21 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเบียร์ช้าง
- B22 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเบียร์ช้าง

- B23 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเปียร์ช้ำง

3.6.2.6 B3 เป็นเตาหลอมที่ผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วสีใส (Flint)

- B31 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเปียร์ช้ำงขนาดเล็ก
- B32 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดน้ำปลาทิพรส
- B33 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเหล้าแสงทิพย์
- B34 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดยาหอม

3.6.2.7 B4 เป็นเตาหลอมที่ผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วสีใส (Flint)

- B41 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดซอส
- B42 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดน้ำปลา
- B43 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดแยม
- B44 เป็นเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วที่กำลังผลิตขวดเหล้า

จากข้อมูลข้างต้นพบว่าเตาหลอมสามารถเปลี่ยนสีของน้ำแก้วได้ในระหว่าง 3 สีนี้ และในขณะเดียวกันเครื่องขึ้นรูปขวดแก้วก็สามารถเปลี่ยนการผลิตเป็นผลิตภัณฑ์ชนิดอื่นได้เช่นกัน โดยจะต้องเปลี่ยนผลิตภัณฑ์ให้มีสีที่สัมพันธ์กับน้ำแก้วในเตาหลอมที่จ่ายให้เครื่องขึ้นรูปนั้นๆ

3.6.3 กระบวนการผลิต (Process)

3.6.3.1 การผลิตเกิดจากสายการผลิตทั้งหมด 7 เตาหลอม หรือ 22 เครื่องขึ้นรูปขวด หรืออาจกล่าวได้ว่าทุกเครื่องมีความพร้อมที่จะผลิต ไม่มีเครื่องใดๆ หยุดการผลิต

3.6.3.2 แต่ละเครื่องการขึ้นรูปแก้วมีการเดินด้วยความเร็ว (Speed) ไม่เท่ากันในแต่ละเครื่อง ซึ่งไม่ค่อยพบคอขวดที่สายการผลิต แต่ถ้าหากมีคอขวดเกิดขึ้น เช่น เนื่องจากมีขวดล้มบนสายพานลำเลียงก็สามารถแก้ไขได้ด้วยการกวาดขวดบริเวณนั้นทิ้งทั้งหมดหรือลดความเร็วลงมา เป็นต้น ส่วนในกระบวนการอื่นๆที่คาดว่าอาจจะเป็นคอขวดก็มีการทำสายพานลำเลียงขนานควบคู่กันไป

3.6.4 บุคคล (Human)

เนื่องจากกระบวนการผลิตมีการเดินเครื่องจักรตลอด 24 ชั่วโมง และมีการจัดคนทำงานเป็นกะถึง 4 กะด้วยกัน แม้ว่าจะป็นช่วงวันหยุดก็ตาม ทำให้ไม่มีปัญหาเรื่องการขาดคนในการผลิต

3.6.5 ขั้นตอนการปฏิบัติ (Operation)

แต่ละแผนกหรือแต่ละส่วนมีการทำงานโดยปฏิบัติตามข้อกำหนดที่เขียนขึ้นโดยแผนกหรือส่วนนั้นๆ หรือที่เรียกว่าข้อกำหนดในการทำงาน (Work instruction) ที่ได้รับการขึ้นทะเบียนกับส่วนกลางในเวอร์ชันที่ล่าสุด และมีข้อปฏิบัติที่ดีที่สุดสำหรับโรงงานกรณีศึกษา (Best Practice) ที่จัดทำขึ้นโดยผู้เชี่ยวชาญจากต่างประเทศ

3.6.6 แรงผลักดันจากภายนอก (External force)

มีการปล่อยน้ำเสียลงแม่น้ำเจ้าพระยา ซึ่งขัดต่อข้อกำหนดในกฎหมาย แต่ในปัจจุบันได้มีการแก้ไขแล้วด้วยการนำน้ำเสียไปผ่านการบำบัดก่อนปล่อยทิ้ง และถ้าหากเป็นสารเคมีหรืออื่น ๆ ที่มีพิษและทางโรงงานไม่สามารถบำบัดได้ ก็จะถูกส่งออกไปกำจัดภายนอกโดยผู้เชี่ยวชาญด้านนี้โดยเฉพาะ

3.7 คำนิยามเกี่ยวกับคำศัพท์ที่ใช้ในอุตสาหกรรมแก้ว (Definition)

Possible Machine Hours (PMH)	= 24 ชม. = จำนวนชั่วโมงที่เป็นไปได้ของแต่ละเครื่องจักร คำนวณโดย 24 ชั่วโมงต่อวันคูณกับจำนวนวันต่อ สัปดาห์และต่อเดือน รวมไปถึงการปิดเครื่องชั่วคราวใน ทุกๆกรณี
Machine Operating Hours (MOH)	= MHA - (JCH+PC) = จำนวนชั่วโมงจริงที่เครื่องจักรผลิตขวด
Non Available Hours (NAH)	= Maintenance + MEA. Down + Color change + Scheduling M/C Shut down + ส่วนที่เกิน 2 ชั่วโมง ของ M/C break down = จำนวนเวลาที่เครื่องจักรขึ้นรูปไม่ถูกใช้โดยแผนกขึ้น รูป รวมถึงการหยุดการผลิตตามกำหนดการ, การซ่อม เตาหลอม, การเปลี่ยนสีแก้ว, ไม่มียอดการผลิต, ปรับปรุงหรือซ่อมแซมเครื่องจักรตามแผนงาน, สภาวะ น้ำแก้วไม่ได้มาตรฐาน รวมถึงปัญหาจากไฟฟ้าที่รับการ จ่ายจากภายนอกที่เวลาตั้งแต่เกิดปัญหาด้านไฟฟ้าจน สามารถเริ่มการผลิตได้มากกว่า 1 ชั่วโมง หาก เครื่องจักรหยุดกะทันหันเวลาส่วนที่เกิน 2 ชั่วโมงจะถูก บันทึกด้วย
Machine Hours Available (MHA)	= PMH – NAH

	= เวลาที่เครื่องจักรพร้อมให้แผนกขึ้นรูปใช้งาน MHA เท่ากับ PMH ลบด้วย NAH ซึ่งจะรวมเวลาจริงที่เครื่องจักรทำงาน (MOH), เวลาการเปลี่ยนแบบงาน (JCH), เวลาการเปลี่ยนกระบวนการผลิต (PCH) และ เวลาการสูญเสียอื่นๆ (MLT)
Job Change Hours (JCH)	= เวลาที่ใช้ในการเปลี่ยนแบบงาน โดยอ้างอิงตามมาตรฐานการตัดเวลาการเปลี่ยนแบบงาน
Process Change (PC)	= เวลาที่ใช้ในการเปลี่ยนกระบวนการผลิตในช่วงการเปลี่ยนแบบงาน โดยอ้างอิงตามมาตรฐานการตัดเวลาการเปลี่ยนแบบงาน
Speed (SPD)	= จำนวนการผลิตต่อหน้าที่ โดยใช้จำนวนเฉลี่ยของการจ่ายก้อนน้ำแก้วเข้าสู่เครื่องจักรในหนึ่งนาที
Possible Units	= MOH * SPD * 60 = จำนวนขวดที่ผลิตได้ตามเวลา MOH
Pulled Tonnes	= Possible units * Avg. Wt. of bottles = น้ำหนักของก้อนน้ำแก้วที่ถูกจ่ายออกจากรางน้ำแก้ว (Forehearth Feeder)
Melted Tonnes	= Batch mixed + Opening stock – Closing stock = น้ำหนักของ Batch ที่ถูกหลอมสำหรับน้ำแก้วที่จ่ายเข้าสู่เตาหลอม คำนวณจาก Batch ที่ผสมแล้วบวกกับ ยอดตอนเปิดลบด้วยยอดตอนปิดของ Batch hopper ไม่ยกเว้นแม้แต่เครื่องจักรหยุดหรือสภาวะน้ำแก้วไม่ได้มาตรฐาน
Melted Tonnes per Line Production	= Melted Tonnes per Furnace * (Pulled Tonnes on Line / Total Pulled Tonnes on Furnace) = ค่าประเมิณน้ำหนักของน้ำแก้วในแต่ละรางน้ำแก้ว
Packed Tonnes	= Packed unit * Avg. Weight of Bottle = น้ำหนักของขวดที่ถูกบรรจุทั้งหมดที่ออกมาจากการบรรจุ คำนวณจากจำนวนของขวดคูณกับน้ำหนักที่แท้จริงในหน่วยกรัม และนำมาแปลงเป็นตัน สังเกตว่า จะต้องรวมทั้งขวด Hold และ ขวด Q

Packed K	$= (\text{Number of Pallets} * \text{Quantity per pallet}) / 1000$ <p>= จำนวนขวดที่ถูกบรรจุที่ออกมาจากสายการบรรจุ คำนวณจากจำนวนกระบะคูณด้วยจำนวนขวดต่อ กระบะแล้วนำมาแปลงเป็นต่อหนึ่งพันขวด</p>
Cavity Operating Hours (COH)	$= \text{MOH} * \text{Number of Cavity Operating}$ <p>= MOH ของแต่ละเครื่องจักรคูณกับจำนวน cavity ที่ ถูกใช้งานในเครื่องนั้นๆ เมื่อเครื่องจักรมีการ convert แล้ว MOH จะถูกปรับค่าสำหรับแต่ละเครื่องจักร</p>
Pack per Melt %	$= (\text{Packed Tonnes} / \text{Melted Tonnes}) * 100$ <p>= อัตราส่วนร้อยละของน้ำหนักของขวดที่ถูกบรรจุ ทั้งหมด (Packed Tonnes) ต่อน้ำหนักของ Batch ที่ถูก หลอม (Melted Tonnes)</p>
Machine Utilization %	$= (\text{MOH} / \text{PMH}) * 100$ <p>= อัตราส่วนร้อยละของชั่วโมงการผลิตของเครื่องจักร (MOH) ต่อชั่วโมงการผลิตที่เป็นไปได้ของเครื่องจักรนั้น (PMH)</p>
Quality Loss per Melt %	$= (\text{จำนวนขวดที่ทิ้ง} * \text{น้ำหนักที่ขวด}) * 100 / (\text{Melt Tonnes per line})$ <p>= อัตราส่วนร้อยละของน้ำหนักของขวดที่ถูกทิ้งทั้งหมด ที่ออกมาจากสายการบรรจุ ต่อค่าประเมินน้ำหนักของ น้ำแก้วในแต่ละรางน้ำแก้ว</p>
Machine Loss per Melt %	$= (\text{Machine Loss Ton}) * 100 / (\text{Melt Ton/ line})$ <p>= อัตราส่วนร้อยละของน้ำหนักของน้ำแก้วที่สูญเสีย ทั้งหมดจากการหยุดการผลิตทั้งเครื่องจักร ต่อค่า ประเมินน้ำหนักของน้ำแก้วในแต่ละรางน้ำแก้ว</p>
Forming Loss per Melt %	$= (\text{Machine Tonnes per line} - \text{Quality Loss} - \text{Machine Loss} - \text{Color Loss}) * 100 / (\text{Melt Tonnes per line})$ <p>= อัตราส่วนร้อยละของน้ำหนักของน้ำแก้วที่สูญเสีย ทั้งหมดจากการหยุดการผลิตในบาง Section และการ</p>

สูญเสียอื่นๆที่ไม่ใช่การหยุดทั้งเครื่องจักร ต่อค่าประเมิน
น้ำหนักของน้ำแก้วในแต่ละรางน้ำแก้ว

Color Change Loss per Melt %	= (Color Change Loss Tonnes) *100 / (Melt Tonnes per line) = อัตราส่วนร้อยละของน้ำหนักของน้ำแก้วที่สูญเสียทั้งหมดจากการสีน้ำแก้ว ต่อค่าประเมินน้ำหนักของน้ำแก้วในแต่ละรางน้ำแก้ว
J/C Conversion per Melt %	= (Job Change Loss Tonnes) *100 / (Melt Tonnes per line) = อัตราส่วนร้อยละของน้ำหนักของน้ำแก้วที่สูญเสียทั้งหมดจากการเปลี่ยนแปลงงานและการ Convert เครื่องจักร ต่อค่าประเมินน้ำหนักของน้ำแก้วในแต่ละรางน้ำแก้ว

3.8 ปัญหาที่พบ

อดีตที่ผ่านมาการวางแผนและควบคุมการทำงานมักอาศัยความนึกคิดและความจำของผู้บริหารซึ่งอาจใช้ได้กับโครงการขนาดเล็กที่ไม่ซับซ้อนมากนัก แต่ถ้างานที่มีความซับซ้อนมาก ๆ อาจมีปัญหาคือ อาจหลงลืมขั้นตอนใดขั้นตอนหนึ่งของแผนงาน หรือผู้บริหารอาจเปลี่ยนแปลงแผนแล้วลืมบอกผู้ร่วมงานหรือผู้ใต้บังคับบัญชา จึงทำให้เกิดปัญหาต่าง ๆ ตามมาจนอาจเป็นสาเหตุทำให้งานล่าช้ากว่ากำหนด และในที่สุดก็ทำให้งานทั้งหมดในโครงการล่าช้าไปด้วย ต่อมาโรงงานกรณีศึกษามีการพัฒนามาใช้วิธีการวางแผนโดยการเขียนเป็นเส้นตรงในแนวระนาบเพื่อใช้แทนระยะเวลาและกำหนดเวลาเริ่มและเสร็จงานของโครงการ หรือที่เรียกว่าแผนภูมิเส้นหรือแท่งควบคุมงาน (Gantt chart) เส้นตรงในแผนภูมิจะใช้แทนงานต่าง ๆ ซึ่งมีการกำหนดระยะเวลาเริ่มต้นและสิ้นสุดของงานไว้ แต่ถึงกระนั้นแผนภูมินี้ก็ยังไม่สามารถแสดงความสัมพันธ์ของกิจกรรมย่อย ๆ ในโครงการได้

ตัวอย่างของโครงการหนึ่งที่ตั้งงบประมาณไว้ต่ำกว่าที่ควรจะเป็น จนทำให้ต้องของบประมาณเพิ่มในระหว่างดำเนินโครงการในปี 2547 ส่งผลต่อการเปลี่ยนแปลงงบประมาณตลอดช่วงของโครงการถึง 4 ครั้ง ถึงแม้จะดูว่าเป็นการเพิ่มงบประมาณจากที่ตั้งไว้ในครั้งแรกเพียงไม่กี่เปอร์เซ็นต์ แต่นี่คือ งบประมาณครั้งที่ 2 เพิ่มขึ้นจากงบประมาณครั้งแรกเท่ากับ 6.8 เปอร์เซ็นต์ งบประมาณครั้งที่ 3 เพิ่มขึ้นจากงบประมาณครั้งที่ 2 เท่ากับ 2.1 เปอร์เซ็นต์ และงบประมาณครั้งสุดท้ายที่ลงในระบบ SAP เพิ่มขึ้นจากงบประมาณครั้งที่ 3 เท่ากับ 1.2 เปอร์เซ็นต์ก็ตาม แต่

ท้ายที่สุดแล้วพบว่าบริษัทจะต้องหาแหล่งเงินทุนเพิ่มโดยที่ไม่ทราบแผนล่วงหน้าในการดำเนินโครงการนี้ต่อถึง 1,283,000,000 ลบด้วย 1,162,350,000 เท่ากับ 120,650,000 บาท นี่เป็นเพียงตัวเลขที่คิดมาจากโครงการเดียว แต่ในความเป็นจริงในแต่ละปีโรงงานกรณีศึกษาไม่ได้มีเพียงแค่โครงการเดียวที่เกิดขึ้น ยิ่งถ้าหากเกิดเหตุการณ์เช่นนี้กับทุกโครงการในทิศทางเดียวกัน จะสร้างความเดือดร้อนให้กับบริษัทได้มากอย่างไม่น่าเชื่อ เช่น ถ้ามีการวางแผนงบประมาณไว้เผื่อมากเกินไป จะทำให้ผู้บริหารพิจารณาตัดบางโครงการออก ซึ่งหนึ่งในโครงการที่ตัดออกนี้อาจจะเป็นโครงการที่น่าจะลงทุนหรือเป็นโครงการที่ให้ผลตอบแทนสูงก็ได้ และในทางกลับกันถ้ามีการวางแผนโดยตั้งงบประมาณต่ำกว่าที่ควรจะเป็น อาจจะทำให้บริษัทต้องขาดสภาพคล่องหรือหาเงินลงทุนไม่ทัน ไม่ว่าจะเป็นเหตุการณ์ที่ผิดพลาดจากการวางแผนในแนวทางอย่างไรก็ตามล้วนส่งผลกระทบต่อบริษัทอย่างแน่นอน

ตารางที่ 3.3 ตัวอย่างงบประมาณของโครงการสร้างเตาหลอมแก้วบางพลีที่ 4 ที่มีการเพิ่มขึ้นของงบประมาณตลอดช่วงดำเนินงานเนื่องจากการตั้งงบประมาณต่ำกว่าความเป็นจริง

หน่วย: พันบาท

ลำดับ	รายละเอียด	งบประมาณ ครั้งที่ 1	งบประมาณ ครั้งที่ 2	งบประมาณ ครั้งที่ 3	งบประมาณ ใน SAP
1	งานก่อสร้าง/โยธา	30,000	86,500	93,688	94,000
2	งานก่อสร้างเตาหลอม	265,000	230,000	251,691	252,000
3	งานก่อสร้างรางน้ำแก้ว	40,000	71,000	72,509	73,500
4	ระบบเครื่องขึ้นรูปขวด	315,000	409,500	411,314	413,000
5	งานรางอบ/ระบบตัดน้ำแก้ว	36,000	35,000	35,261	36,000
6	ระบบตรวจสอบและลำเลียง	150,000	167,500	169,392	170,000
7	ระบบบรรจุและจัดเก็บ	130,000	101,000	97,259	97,500
8	ระบบวัตถุดิบ	25,000	35,000	35,049	35,500
9	ระบบการนำเศษแก้วมาใช้ใหม่	20,000	-	-	0
10	ระบบไฟฟ้า	20,000	67,000	68,610	70,000
11	ระบบลม	15,000	12,000	10,923	12,000
12	ระบบน้ำ	5,000	5,000	4,500	4,500
13	ระบบเชื้อเพลิง	1,000	500	-	0
14	เครื่องมือ	5,000	2,000	3,000	3,000

15	งานเช่าและประกัน	50,000	10,000	14,008	14,000
16	งานเพิ่มเติมและอื่นๆ	55,350	8,850	-	8,000
	Total	1,162,350	1,240,850	1,267,204	1,283,000

ในปีหนึ่งๆ โรงงานกรณีศึกษามีโครงการที่จะดำเนินการอยู่หลายโครงการ และแต่ละโครงการก็ต้องใช้งบประมาณเป็นจำนวนมากทั้งสิ้น ดังนั้นจึงต้องผ่านการพิจารณาจากหลายฝ่ายและหลายรอบ ซึ่งแต่ละฝ่ายก็พยายามจะผลักดันให้งานที่มีส่วนเกี่ยวข้องกับตนเองผ่านการอนุมัติโดยไม่คำนึงถึงผลประโยชน์ที่โรงงานจะได้รับเป็นอันดับแรก และในขณะเดียวกันถึงแม้บางโครงการที่ผ่านการอนุมัติแล้ว ก็อาจจะมีสิทธิไม่ได้ดำเนินการในปีนั้นๆ ได้เช่นกัน ทำให้มีบางโครงการค้างการดำเนินงานมาจากปีก่อนหน้า หรือยกเลิกการทำไปเลยก็ได้

ตารางที่ 3.4 งบประมาณของโครงการทั้งหมดที่จะลงทุนดำเนินการในปี 2548

ลำดับ	ชื่อโครงการ	สถานะ	งบประมาณที่ตั้ง	งบที่อนุมัติ
	โรงงาน B (ปฏิบัติการ1)			
	โครงการที่โอนมาจากปี 2547			
1	2004 B Cold End Spare	อนุมัติ	87,291,516	87,291,516
2	2004 B Failsafe	อนุมัติ	8,308,484	8,308,484
3	B11 Section Boxes Exchange	จบงาน	91,426,557	91,426,557
4	B-4 Spare Part & Unfinished Job	อนุมัติ	1,162,350,000	1,283,000,000
5	B-43 Mechanism Exchange	จบงาน	19,431,889	19,431,889
6	B-43 Improvement	จบงาน	9,804,000	9,804,000
7	High voltage cables Improvement	อนุมัติ	5,500,000	5,500,000
8	B-3 Machine Cooling Wind Control	อนุมัติ	2,100,000	2,100,000
9	Other Fixed Asset	อนุมัติ	23,703,057	15,178,158
1	B-12 Mechanism Exchange	อนุมัติ	26,352,009	19,775,681
2	B-1 Major Rebuild	อนุมัติ	398,900,000	398,900,000
3	B 115 kV Substation & High voltage	อนุมัติ	68,720,000	100,000,000
4	LPG Conversion for NG	อนุมัติ	50,000,000	47,900,000
	รวม		1,953,887,512	2,088,616,285
	โครงการปี 2548			

1	B-5 New Plant	อนุมัติ	1,882,000,000	1,882,000,000
2	B-33 Section Box Exchange	รออนุมัติ	78,849,708	0
3	B-31 Mechanism Exchange	อนุมัติ	26,352,009	19,918,658
4	B-34 Mechanism Exchange	อนุมัติ	26,352,009	19,918,658
5	Improve main Road	ยังไม่อนุมัติ	18,000,000	0
7	Renovate workshop and central Store	อนุมัติ	5,000,000	5,000,000
8	Renovate office and car park	อนุมัติ	20,000,000	20,000,000
9	2005 B Cold End Upgrade	รออนุมัติ	58,700,000	0
10	VSD control m/c cooling fan at B3	จัดนำเสนอ	5,500,000	0
11	Run Out / Cullet Drag Water cooling	จัดนำเสนอ	5,000,000	0
12	B High Low Pressure Alarm System	จัดนำเสนอ	3,500,000	0
13	Other Fixed Asset	ยังไม่อนุมัติ	37,100,000	8,550,000
14	Fixture and Fitting	ยังไม่อนุมัติ	523,150	0
	รวม		2,166,876,876	1,955,387,316
	งบประมาณรวมของโรงงาน B		4,120,764,388	4,044,003,600
	โรงงาน A (ปฏิบัติการ2)			
	โครงการที่โอนมาจากปี 2547			
1	2004 A Cold End Spare	อนุมัติ	67,296,785.88	67,296,786
2	2004 A Fail safe	อนุมัติ	8,203,214	8,203,214
3	Renovation Main Office Building	จบงาน	17,000,000	17,000,000
4	A3 Additional Work	จบงาน	3,500,000	3,500,000
5	Human Resource Management System	อนุมัติ	3,417,600	3,417,600
6	Other Fixed Asset	อนุมัติ	44,262,235	10,837,639
1	A-41 Section Boxes Exchange	อนุมัติ	114,134,502	114,134,502
2	A substation improvement	อนุมัติ	18,375,000	18,375,000
3	Renovate mould shop & work shop	อนุมัติ	14,400,000	14,500,000
	รวม		290,589,337	257,264,741
	โครงการปี 2548			
1	A-43 Mechanism Exchange	รออนุมัติ	19,431,889	
2	Replace Old High Air Compressor	รออนุมัติ	4,100,000	

3	Improve Fence & name plate	ยังไม่อนุมัติ	3,500,000	
4	Improve Lab A 2/3 and 4	ยังไม่อนุมัติ	2,500,000	
5	2005 A Cold End Upgrade	รออนุมัติ	35,000,000	
6	A High low pressure alarm system	จัดนำเสนอ	3,500,000	
7	A-4 Roof Ventilation	ยังไม่อนุมัติ	7,000,000	
8	A Storm Drainage System	จัดนำเสนอ	4,000,000	
9	Other Fixed Asset	ยังไม่อนุมัติ	41,200,000	3,112,000
10	Fixture and Fitting	ยังไม่อนุมัติ	250,000	
11	IT CAPEX	ยังไม่อนุมัติ	9,458,000	
	รวม		129,939,889	3,112,000
	งบประมาณรวมของโรงงาน A		420,529,226	260,376,741
	รวมทั้งหมด		4,541,293,614	4,304,380,342

จากตาราง 3.4 ข้างต้นโครงการที่น่าสนใจที่จะนำมาบริหารควรเป็นโครงการที่ใช้งบประมาณสูงเพื่อประโยชน์ที่จะได้รับสูงสุดตามไปด้วย และควรจะเป็นโครงการที่เริ่มต้นในปีนี้เป็นต้นไป เหตุผลที่ไม่ควรนำโครงการที่ค้างจากปีก่อนหน้ามาทำการบริหารเพราะมีบางกิจกรรมในโครงการได้มีการเริ่มต้นไปบ้างแล้ว ซึ่งพบว่าโครงการที่เหมาะสมอันดับแรกคือ โครงการสร้างโรงงานผลิตบรรจุภัณฑ์แก้วของโรงงาน B เตาลอหมที่ 5 (B5 new plant) ซึ่งใช้งบประมาณ 1,882 ล้านบาท แต่เนื่องจากโครงการนี้มีนโยบายที่ยังไม่ชัดเจน เช่น กฎหมายเกี่ยวกับการสร้างโรงงานในพื้นที่สีเขียว หรือความเห็นด้วยของชาวบ้านและอบต. ในละแวกนั้น เป็นต้น ทำให้เลือกโครงการที่มีความแน่นอนกว่าและน่าสนใจเป็นอันดับสองมาพิจารณาแทนนั้นก็คือโครงการสร้างเตาลอหมของโรงงาน B เตาลอหมที่ 1 ที่มีขอบเขตของงานน้อยกว่าโครงการแรกโดยเฉพาะในเรื่องของอาคารโรงงาน ระบบสนับสนุนการผลิต และระบบของเครื่องจักรที่ใช้ในการตรวจสอบที่จะยังคงของเดิมไว้ทั้งหมด