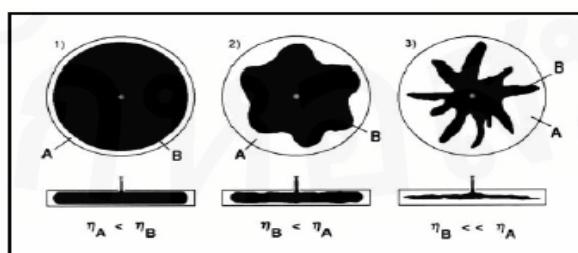


## บทที่ 2

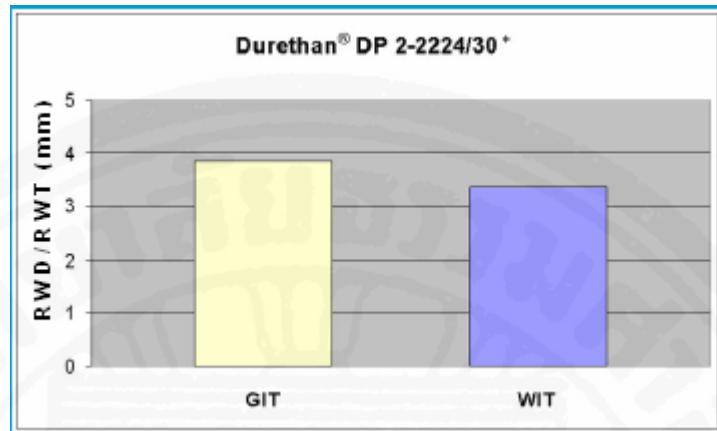
### ทฤษฎีและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

#### 2.1 รูปแบบการแทรกตัวระหว่างของเหลวสองชนิด โดยเปรียบเทียบตามความหนืด

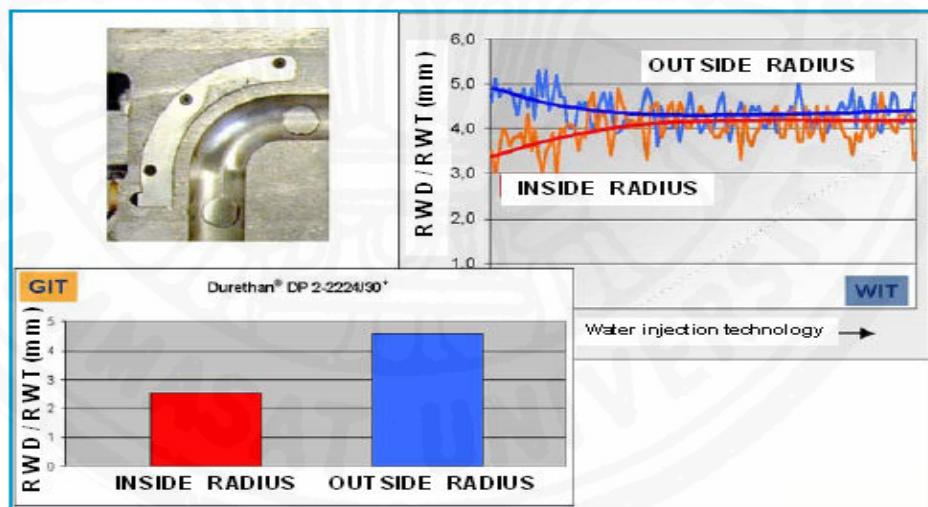
ระบบการฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วยมีข้อจำกัดอยู่บนพื้นฐานทฤษฎีความแตกต่างของความหนืดระหว่างของเหลว 2 ชนิดที่จะก่อให้เกิดรูปแบบการแทรกตัวที่แตกต่างกัน โดยพลาสติกหลอมเหลวจะมีค่าความหนืดประมาณ  $10^4 \text{ Pa-s}$  ขณะที่แก๊สจะอยู่ที่ประมาณ  $10^{-5} \text{ Pa-s}$  ผลต่างมีถึง  $10^9$  ทำให้แก๊สแทรกซึมผ่านเนื้อพลาสติกได้ (Geprard Haagh, 1998) ก่อให้เกิดรูปปั่นของช่องกลวงที่ไม่رابเรียบและอาจหลุดผ่านเนื้อพลาสติก (Avery J, 2000) ภาพ 2.1 (3) แสดงรูปแบบการแทรกผ่านของแก๊ส ( $\eta_B$ ) ที่มีค่าความหนืดน้อยกว่าค่าความหนืดของพลาสติกหลอมเหลว ( $\eta_A$ ) มาก ๆ ( $\eta_B << \eta_A$ ) ส่วนกรณีของน้ำซึ่งมีค่าความหนืดมากกว่าความหนืดของแก๊สประมาณ 50 เท่า (Rainer P, 2003) จึงมีแนวโน้มที่จะก่อให้เกิดช่องกลวงที่ราบเรียบกว่าดังภาพ 2.1 (2) แต่ผลต่างของความหนืดระหว่างแก๊สและน้ำจะส่งผลต่อความราบร้าบเรียบของช่องกลวงน้อยในพลาสติกบางชนิดที่มีความหนืดขณะหลอมเหลวมาก เช่น polyamide 6.6 with 30% glass fiber filling (ซีอิจทางการค้า Durethan® DP2-2224/30\* H2.0 ของ Bayer) อย่างไรก็ตาม การฉีดพลาสติกชนิดที่มีความหนืดขณะหลอมเหลวมากดังกล่าวโดยใช้น้ำช่วย จะให้ผลิตภัณฑ์ที่มีความหนาของผิวนอกน้อยกว่าการฉีดโดยใช้แก๊สช่วย ดังแสดงในภาพ 2.2 มีความหนาที่สม่ำเสมอและใกล้เคียงกัน ณ รัศมีวงนอกกับรัศมีวงในของจุดที่หักโค้งของผลิตภัณฑ์มากกว่าการฉีดโดยใช้แก๊สช่วยดังแสดงในภาพ 2.3 และให้ผิวภายในช่องกลวงที่ราบเรียบกว่าเมื่อเปรียบเทียบกับชิ้นงานที่ฉีดโดยใช้แก๊สช่วยซึ่งมักเกิดฟองอากาศ (foam) ที่ผิวของช่องกลวง โดยเฉพาะเมื่อใช้ความดันแก๊สมากดังแสดงในภาพ 2.4



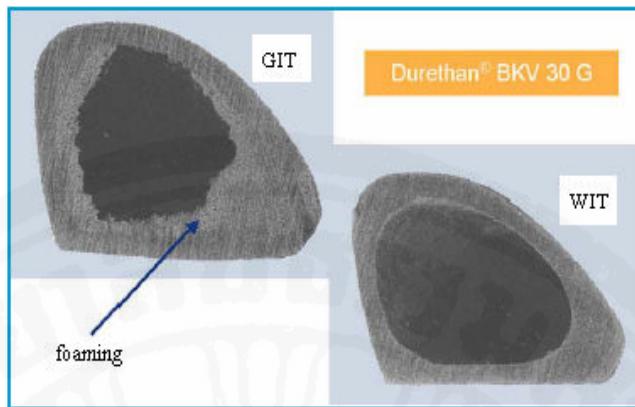
ภาพที่ 2.1 แสดงผลของความแตกต่างระหว่างค่าความหนืดที่ทำให้รูปปั่นของช่องกลวง โดยเปรียบเทียบผ่านแตกต่างกัน (Avery J, 2000)



ภาพ 2.2 แสดงความหนาของผิวนอกของผลิตภัณฑ์ที่เกิดขึ้นจากการฉีดโดยใช้แก๊สช่วย เปรียบเทียบกับการฉีดโดยใช้น้ำช่วย (Rainer P, 2003)



ภาพที่ 2.3 แสดงความหนา ณ รัศมีวงนอกกับรัศมีวงในของจุดที่หักโค้งของผลิตภัณฑ์ที่เกิดขึ้นจากการฉีดโดยใช้แก๊สช่วย เปรียบเทียบกับการฉีดโดยใช้น้ำช่วย (Rainer P, 2003)



ภาพที่ 2.4 แสดงภาพตัดขวางของชิ้นงานที่เกิดจากการฉีดโดยใช้แก๊สช่วย  
เปรียบเทียบกับการฉีดโดยใช้น้ำช่วย (Rainer P, 2003)

## 2.2 การฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วย (Gas assisted Injection Molding Technology : GIT)

### 2.2.1 พัฒนาการของระบบการฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วย

ระบบการฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วย ถูกพัฒนาและใช้งานในครุศาสตร์มากกว่า 20 ปี  
แล้วในทวีปยุโรป รายงานทางศวราษฎร์ที่ 1970s โดยมีจุดมุ่งหมาย คือ ต้องการผลิตชิ้นส่วนที่มี  
ลักษณะกลวง โดยไม่ใช้วิธีการผลิตแบบเป่า (Blow Mold) หรือแบบอัดรีดก่อนเป่า (Extrusion  
Blow Molding) ที่มีอยู่เดิม เนื่องจากต้องการสร้างผลิตภัณฑ์ที่มีรูปทรงที่ทำได้ยากหรือทำไม่ได้  
โดยวิธีเดิม หรือหลักเดียวขั้นตอนเกี่ยวเนื่อง เช่น การเชื่อมประสานและการประกอบชิ้นส่วนสำเร็จ  
โดยเทคโนโลยีนี้ได้ถูกพัฒนามากอย่างต่อเนื่องและได้มีการขึ้นทะเบียนสิทธิบัตรที่ประเทศเยอรมนี  
และ สหรัฐอเมริกาในปี ค.ศ. 1975 และ 1978 ตามลำดับ (Menough J, 1989) และต่อมาอีก  
หลายสิทธิบัตร จนปัจจุบันได้มีผู้ผลิตเครื่องจักรและอุปกรณ์ประกอบเพื่อใช้ในระบบนี้เกิดขึ้นหลาย  
บริษัท ทั้งในยุโรป อเมริกา และเอเชีย เช่น Battenfield, Ferromatik, Stark, Engel GAIN และ  
Johnson Control เป็นต้น โดยผลิตและพัฒนาสินค้าไปในสองแนวทางคือแบบควบคุมความดัน  
(pressure control) และแบบควบคุมปริมาณการไหล (flow control) (Avery J, 2000) และมี  
รูปแบบการฉีดพลาสติกเริ่มต้น 2 แบบคือ แบบไม่เต็มแม่พิมพ์และแบบเต็มแม่พิมพ์

### 2.2.2 รูปแบบการฉีดแก๊สเข้าสู่ชิ้นงานในการฉีดพลาสติกเริ่มต้นแบบไม่เต็มแม่พิมพ์ (short shot) สามารถแบ่งลำดับขั้นของการฉีดเป็น 6 ขั้นตอน ดังต่อไปนี้ (วุฒิพงษ์ วงศ์สันติ วนานท์, 2547)

### 2.2.2.1 ปิดแม่พิมพ์

2.2.2.2 ฉีดพลาสติกหลอมเหลวในปริมาณที่กำหนดเข้าแม่พิมพ์ โดยทั่วไปประมาณ 50-

90% ของปริมาตรเต็ม คล้ายลักษณะของการฉีดไม่เต็ม (Short shot)

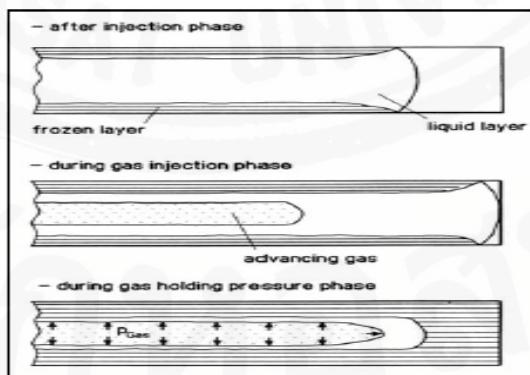
2.2.2.3 ฉีดแก๊สเข้าสู่แม่พิมพ์ในช่วงเวลาที่กำหนด ผ่านเข้าทางหัวฉีดพลาสติก (nozzle) หรือช่องลำเลียง (runner) หรือห้องซึ้นงาน (cavity) โดยตรง แก๊สจะไหลไปใน ทิศทางที่มีความต้านทานน้อยที่สุดหรืออุณหภูมิสูงสุด ซึ่งคือแกนกลางของซึ้นงาน โดยผลกานี้อพลาสติกออกไประดับและเข้าแทนที่ ทำให้เกิดช่องว่างตรงกลางเนื้อ อพลาสติก ขันตอนนี้จะสำคัญและเป็นตัวตัดสินว่าซึ้นงานที่ได้จะตรงตามความ ต้องการหรือไม่

2.2.2.4 รักษาความดันของแก๊สในแม่พิมพ์ (Holding Pressure) แก๊สจะอัดแน่น (Packing) โดยส่วนใหญ่เคลื่อนที่ และพยายามขยายตัวของรอบทิศ ลดการหดตัวของซึ้นงาน (Shrinkage) เมื่อซึ้นงานเย็นตัวลง โดยคงรูปอยู่และมีความเสถียรทางรูปร่าง (Dimension Stability) โดยความดันแก๊สที่กระทำบนทิศทำให้ความเค้นตกค้าง (Residual Stress) ที่มักเกิดเนื่องจากการฉีดย้ำต่ำลงและลดการโก่งงอ (Warpage) ของซึ้นงานที่ได้

2.2.2.5 ปล่อยแก๊สออกทิ้งหรือเก็บเข้าถังเพื่อนำกลับมาใช้ใหม่ กรณีหลังยังไม่เป็นที่นิยม เนื่องจากระบบนำกลับมีต้นทุนสูงและควบคุมยาก (Avery J, 2000, p52)

2.2.2.6 เปิดแม่พิมพ์และปลดซึ้นงาน

โดยลำดับขั้นตอนที่ 2.2.2.2 ถึง 2.2.2.4 ดังแสดงในภาพ 2.5

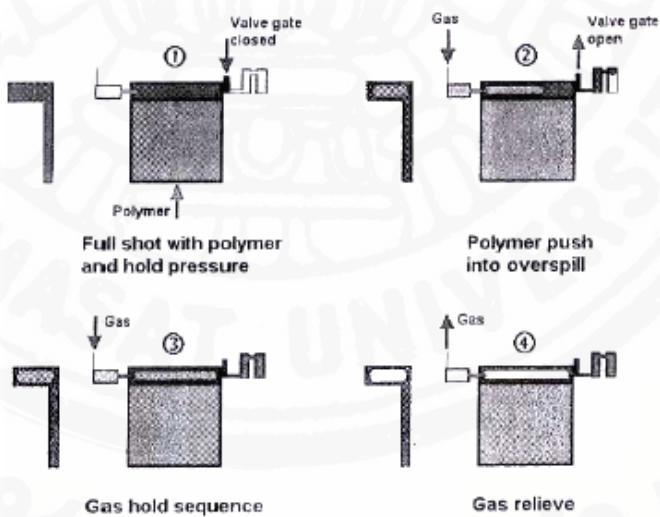


ภาพที่ 2.5 แสดงลำดับขั้นของการฉีดพลาสติกโดยใช้แก๊สช่วย โดยการฉีดเริ่มต้นแบบไม่เต็มแม่พิมพ์ (short shot) (วุฒิพงษ์ วงศ์สันติวนนท์, 2547)

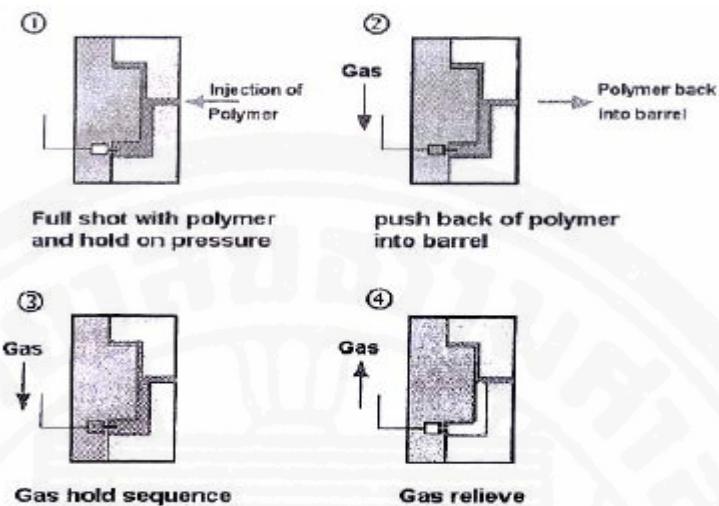
2.2.3 รูปแบบการฉีดแก๊สเข้าสู่ชิ้นงานในการฉีดพลาสติกเริ่มต้นแบบเริ่มต้นแบบเต็มแม่พิมพ์ (Full Shot) สามารถแบ่งได้เป็น 3 รูปแบบ ดังนี้

2.2.3.1 รูปแบบการฉีดแบบล้นออก (Spill Over) การเป่าออก (Blow Out) หรือการอัดเนื้อพลาสติกย้อนกลับ (Melt-push Back)

เริ่มต้นด้วยการฉีดพลาสติกหลอมเหลวเข้าสู่แม่พิมพ์จนเต็มหรือเกือบเต็ม จากนั้นฉีดแก๊สเข้าไปแทนที่แกนชิ้นงาน พลาสติกเหลวส่วนเกินจะถูกผลักออกไปสู่ซ่องทางออกที่ทำขึ้นเป็นพิเศษ (Eyerer P, 1993) หรือย้อนกลับแล้วแต่กรณี จากนั้นก็จะคงความดันแก๊ส แล้วปล่อยออกตามเวลาที่กำหนด ข้อดีคือ สามารถจัดรายต่อซึ่งเกิดจากการฉีดไม่เต็มแล้วเว้นระยะเวลาให้เกิดชั้นแข็ง (frozen layer) ก่อนฉีดแก๊ส ตามในขั้นตอนเดียวกับที่ปฏิบัติในระบบการฉีดแบบไม่เต็ม (Short Shot) แต่การลงทุนเริ่มต้นของระบบนี้จะสูงกว่า เพราะมีระบบแม่พิมพ์ที่ซับซ้อนกว่า (Pearson T.C, 1998) โดยแสดงรูปแบบการฉีดแบบล้นออกและการอัดเนื้อพลาสติกย้อนกลับ ไว้ในภาพ 2.6 และ 2.7 ตามลำดับ



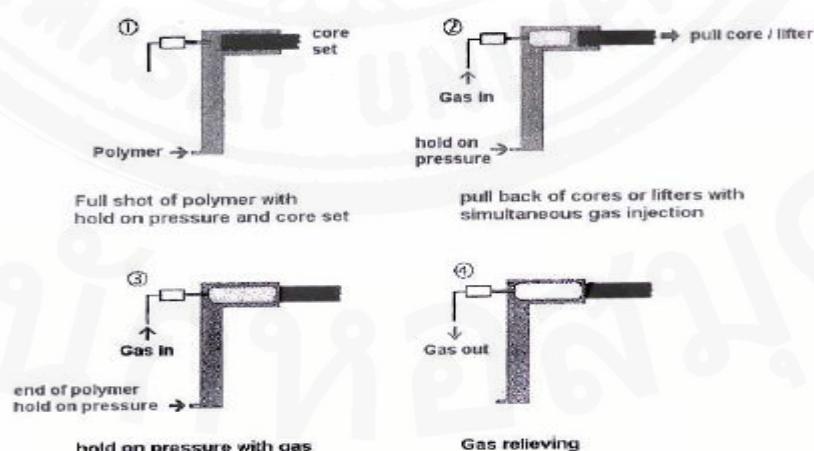
ภาพที่ 2.6 แสดงรูปแบบการฉีดแบบล้นออก (Spill Over)  
(กุณิพงษ์ วงศ์สันติวนันท์, 2547)



ภาพที่ 2.7 แสดงรูปแบบการอัดเนื้อพลาสติกย้อนกลับ (Melt-push Back)  
(วุฒิพงษ์ วงศ์สันติวนนท์, 2547)

#### 2.2.3.2 รูปแบบการฉีดเข้าเพื่อผลักหรือดึงแกนออก (Core Pull)

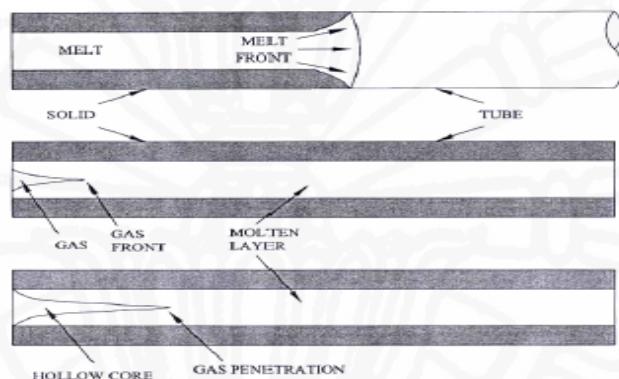
เริ่มด้วยการฉีดพลาสติกหลอมเหลวเข้าสู่แม่พิมพ์ที่มีแกน (Core) อยู่หนึ่งหรือหลายแกน จากนั้นผลักแกนออกโดยการฉีดแก๊ส แล้วคงความดัน (Hold Pressure) จากนั้นปล่อยแก๊สออกดังแสดงในภาพ 2.8 โดยมีการควบคุมความเร็วของแกนที่เลื่อนออก รูปแบบนี้มีระบบแม่พิมพ์ที่ซับซ้อนใช้สำหรับลดการหดตัว หรือต้องการสร้างช่องกลางขนาดใหญ่



ภาพที่ 2.8 แสดงรูปแบบการฉีดแก๊สเข้าเพื่อผลักแกนออก (Core Pull)  
(วุฒิพงษ์ วงศ์สันติวนนท์, 2547)

### 2.2.3.3 รูปแบบการฉีดเต็มแม่พิมพ์ (Full Shot) และไม่ล้นอก

พลาสติกหลอมเหลวจะถูกฉีดเข้าจนเต็มแม่พิมพ์ ส่วนแก๊สจะถูกฉีดเข้าไปเพื่อชดเชยการหดตัว (Jaroschek C.M, 1990, p2-4) กรณีที่พลาสติกมีความหนาแน่นในช่วงหลอมเหลวไม่แตกต่างมากกับช่วงที่แข็งตัว แก๊สก็จะเข้าแทนที่น้อย เช่น PS PMMA ตรงกันข้ามกับกลุ่ม Semi-Crystalline Polymer เช่น PE PP ก็จะเข้าแทนที่มาก รูปแบบการฉีดนี้มักจะใช้ในกรณีที่ต้องการชิ้นงานที่มีความหนาและไม่ให้มีการโก่งตัว (Warpage) หรือรอยบุบ (Sink Marks) โดยการลดปริมาณการใช้เนื้อพลาสติกถือเป็นเรื่องรอง โดยแสดงรูปแบบการฉีดในภาพที่ 2.9



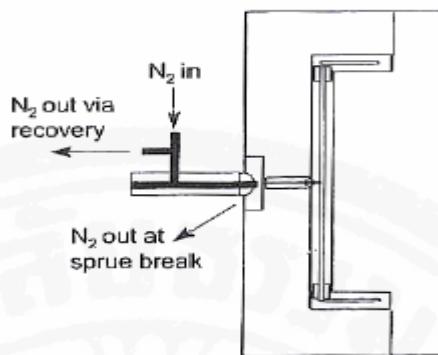
ภาพที่ 2.9 แสดงรูปแบบการฉีดเต็มแม่พิมพ์ และไม่ล้นอก

(รุ่งพงษ์ วงศ์สันติวนนท์, 2547)

### 2.2.4 ช่องทางการฉีดแก๊สเข้าสู่แม่พิมพ์ สามารถแบ่งได้เป็น 3 แบบดังนี้

#### 2.2.4.1 ฉีดผ่านเข้าทางหัวฉีดพลาสติก (Machine Nozzle)

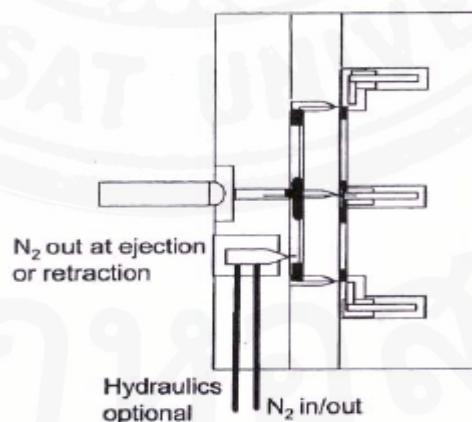
แก๊สจะถูกฉีดผ่านเข้าทางหัวฉีดของเครื่องฉีด ดังแสดงในภาพ 2.10 โดยการฉีดลักษณะนี้มักใช้ร่วมกันกับช่องลำเลียงชนิดร้อน (Hot Runner) และหัวฉีดพลาสติกชนิดที่ปิดได้ (Shut-off Nozzle) (Rui M)



ภาพที่ 2.10 แสดงการฉีดแก๊สเข้าทางหัวฉีดพลาสติก  
(วุฒิพงษ์ วงศ์สันติวนานท์, 2547)

#### 2.2.4.2 ฉีดผ่านเข้าทางซ่องทางลำเลียง (In-Runner)

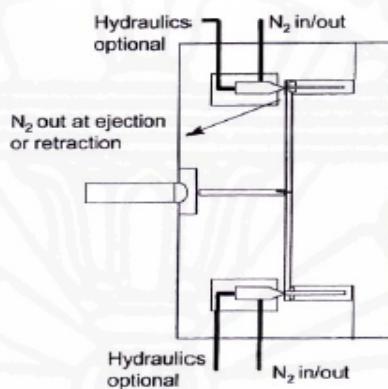
แก๊สอาจถูกฉีดเข้าทางระบบซ่องทางลำเลียง (Runner System) หรือ Spure Bushing ดังแสดงในภาพ 2.11 รูปแบบนี้มีข้อดีคือ ช่วยประหยัดเนื้อพลาสติกมาก ขึ้น เพราะซ่องทางลำเลียงจะกลวง (Dier P, 2000) นั่นคือเป็นการลดเศษที่เหลือใช้ จากซ่องทางลำเลียง ไม่สามารถใช้ซ่องทางลำเลียงชนิดร้อนได้ เพราะแก๊สที่ฉีดจะตันเนื้อพลาสติกเหลวเข้าไปในซ่องแม่พิมพ์บางส่วนหรือทั้งหมด ทำให้การกำหนดปริมาตรการฉีดพลาสติกเริ่มต้นไม่แน่นอน โดยเฉพาะกับแม่พิมพ์ที่มีหลายชิ้นงาน (Michaeli I. W, 1996)



ภาพที่ 2.11 แสดงการฉีดแก๊สเข้าทางซ่องทางลำเลียง  
(วุฒิพงษ์ วงศ์สันติวนานท์, 2547)

#### 2.2.4.3 ฉีดเข้าชิ้นงานโดยตรง (in-article)

แก๊สเข้าในช่องว่างของแมพิมพ์ในส่วนของชิ้นงานโดยตรง โดยผ่านหัวฉีดแก๊ส (gas nozzle) หรือหัวเข็ม (pin point) ดังแสดงในภาพ 2.12 ระบบนี้สามารถออกแบบให้ช่องลำเลียงแยกออกจากกันได้ โดยแต่ละช่องสามารถแยกควบคุมความดันและเวลาโดยอิสระ



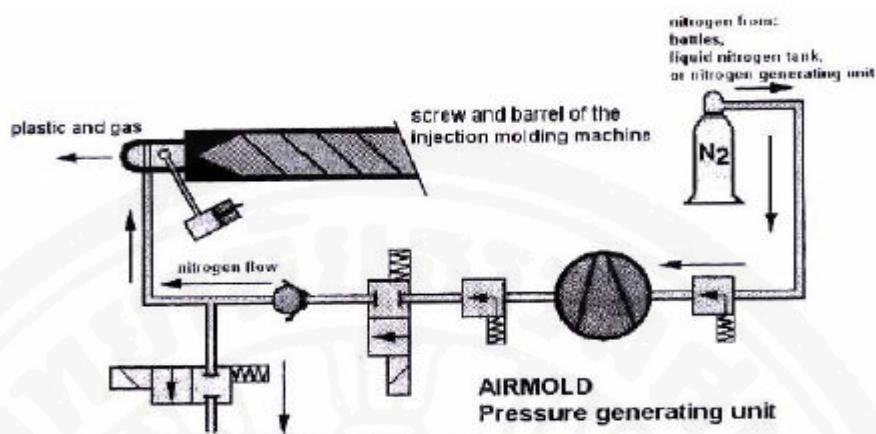
ภาพที่ 2.12 แสดงการฉีดแก๊สเข้าชิ้นงานโดยตรง  
(อุตสาหกรรม วังน้ำเงิน 2547)

#### 2.2.5 การควบคุมในระบบการฉีดแบบใช้แก๊สช่วย โดยทั่วไปแบ่งออกเป็น 2 แบบ (Eckardt H, 1992)

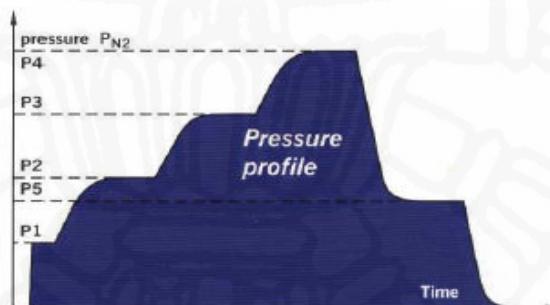
##### 2.2.5.1 ระบบควบคุมความดัน (pressure-controlled)

ระบบนี้จะมีเครื่องกำเนิดความดันแก๊ส ซึ่งจะจ่ายแก๊สความดันสูงเข้าสู่ระบบฉีดอย่างต่อเนื่องโดยควบคุมความดันด้วยชุดควบคุม ดังแสดงในภาพ 2.13 สามารถตั้งค่าความดันควบคุมที่ค่าต่าง ๆ ได้ตามเวลาและได้หลายค่า ดังแสดงในภาพ 2.14 มีข้อดีคือ

- มีความดันแก๊สพร้อมอยู่ตลอดเวลาที่จะฉีดโดยการเปิดวาล์วควบคุม
- ความดันในระบบฉีดสามารถเพิ่มหรือลดตามรูปแบบที่กำหนดได้ล่วงหน้า
- ในแต่ละขั้นความดันที่กำหนดสามารถปรับซึ่งความดันได้ ซึ่งหมายถึงความสามารถในการอัดแน่น โดยการคงความดัน (holding pressure) เพื่อลดหรือขัดข้อบกพร่องของชิ้นงาน (Pearson T.C., 1998)
- ระบบนี้เป็นที่นิยมมากกว่าแบบอื่นในปัจจุบัน



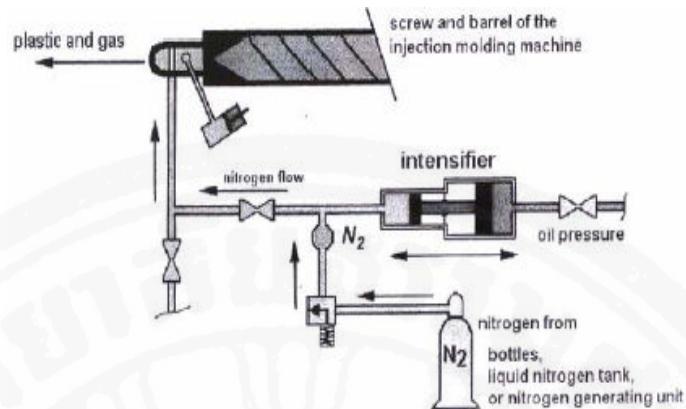
ภาพที่ 2.13 แสดงรูปแบบการฉีดพลาสติกโดยใช้แก๊สช่วย  
รูปแบบการควบคุมด้วยความดัน (Airmould brochures)



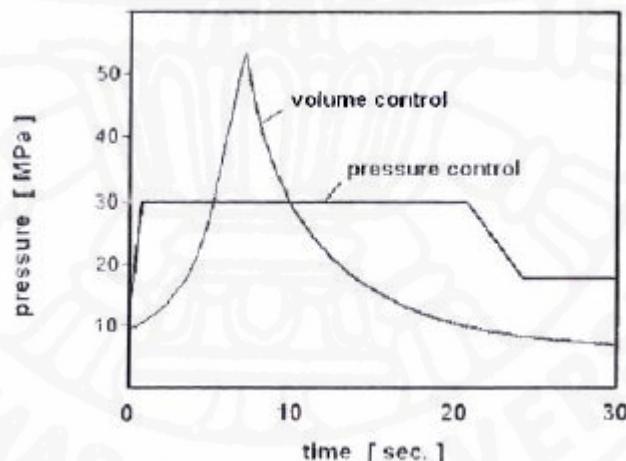
ภาพที่ 2.14 แสดงการควบคุมความดันแก๊สให้แปรผันต่อเนื่องตามเวลา (Airmould brochures)

### 2.2.5.2 ระบบควบคุมปริมาตร (volume-controlled)

ปริมาตรของแก๊สที่จะฉีดเข้าในระบบจะถูกเตรียมไว้ก่อนฉีด และฉีดเข้าไปในแม่พิมพ์ตามเวลาที่กำหนดหลังการฉีดพลาสติกหลอมเหลวสิ้นสุด ค่าที่แท้จริง ของความดันภายในแม่พิมพ์ไม่สามารถประมาณการได้อย่างแม่นยำ เพราะความผันแปรจะเกิดจากหลายตัวแปรทั้งภายในและภายนอก การควบคุมความดันภายในแม่พิมพ์อย่างละเอียดແน็นอนทำได้ยาก โดยแผนภาพแสดงรูปแบบการควบคุมปริมาตรได้แสดงไว้ในภาพที่ 2.15 ส่วนการเปรียบเทียบความดันที่เกิดขึ้นภายในแม่พิมพ์สำหรับระบบควบคุมปริมาตรและระบบควบคุมความดัน แสดงในภาพที่



ภาพที่ 2.15 แสดงรูปแบบการฉีดพลาสติกโดยใช้แก๊สช่วย  
แบบควบคุมด้วยปริมาตร (Airmould brochures)



ภาพที่ 2.16 แสดงความตันที่เกิดขึ้นภายในแม่พิมพ์เปรียบเทียบระบบควบคุมปริมาตร  
กับระบบควบคุมความตัน (Airmould brochures)

2.2.6 เครื่องจักรและอุปกรณ์หลักในระบบการฉีดแบบใช้แก๊สช่วย  
ระบบฉีดแบบใช้แก๊สช่วยบางระบบอาจใช้การควบคุมปริมาตร แต่ที่นิยมใช้โดยทั่วไป  
คือ ระบบควบคุมความตัน มีอุปกรณ์หลักๆ ที่ใช้ในระบบ ดังนี้

#### 2.2.6.1 เครื่องกำเนิดความดันแก๊ส

ทำหน้าที่สร้างความดันของแก๊สให้มีค่าสูงมากพอที่จะจ่ายเข้าสู่ห้องฉีดแก๊สในระบบควบคุมปริมาตร หรือฉีดเข้าระบบโดยตรงในระบบควบคุมความดัน ซึ่งจะสร้างความดันแก๊สให้มีค่าประมาณ 300-500 บาร์ อัดเก็บไว้ในถังเก็บความดัน (pressure tank) พร้อมฉีดอยู่ตลอดเวลาที่ใช้งาน โดยแสดงภาพเครื่องกำเนิดความดันแก๊สไว้ในภาพที่ 2.17



ภาพที่ 2.17 แสดงเครื่องกำเนิดความดันแก๊ส (Airmould brochures)

#### 2.2.6.2 เครื่องควบคุมความดันแก๊ส

ทำหน้าที่ควบคุมความดันแก๊สที่จะฉีดเข้าภายในแม่พิมพ์ตามที่ผู้ใช้งานตั้งค่าไว้ โดยทั่วไปจะตั้งค่าตามเวลาที่เปลี่ยนไป โดยปกติจะประกอบด้วยวาล์วจำนวนตั้งแต่ 3 ตัวขึ้นไป เพื่อใช้ในการเปิดให้แก๊สเข้าสู่ระบบในบริเวณจากน้อยไปหามาก และปล่อยออกจากระบบเมื่อวงรอบการทำงานเสร็จสิ้น โดยแสดงชุดควบคุมความดันแก๊สไว้ในภาพที่ 2.18



ภาพที่ 2.18 แสดงชุดควบคุมความดันแก๊ส (Airmould brochures)

### 2.2.6.3 หัวฉีดแก๊ส

โดยทั่วไปหัวฉีดแก๊สอย่างง่ายจะใช้หลักการที่ว่า พลาสติกหลอมเหลวจะไหหล่อผ่านช่องว่างแคบๆไม่ได้ในขณะที่แก๊สไหหล่อผ่านได้ ดังนั้นโครงสร้างของหัวฉีดแก๊สจะเป็นแบบง่าย ๆ คือ มีสกอรูปรับขนาดช่องว่างที่ปลายหัวฉีดเพื่อปรับเปลี่ยนขนาดของช่องเปิด อันหมายถึงบริมาณการไหลงของแก๊สที่จะถูกฉีดก็จะถูกปรับด้วยหรือบางรูปแบบอาจมีระบบเปิด/ปิดในตัว เพื่อป้องกันการไหเหล็กของเนื้อพลาสติกหลอมเหลวโดยสมบูรณ์ ในกรณีที่ต้องการฉีดแก๊สที่บริมาณการไหลงมาก โดยสามารถที่จะติดตั้งทั้งแบบอยู่กับที่และแบบเคลื่อนที่ ตามจังหวะการเปิด-ปิดแม่พิมพ์หรือแบบที่สร้างขึ้นเป็นส่วนหนึ่งของหัวฉีดพลาสติกก็ได้ ดังแสดงในภาพที่ 2.19 และภาพที่ 2.20



ภาพที่ 2.19 แสดงหัวฉีดแก๊สที่สร้างขึ้นเป็นส่วนหนึ่งของหัวฉีดพลาสติก (Gas Injection brochures)



ภาพที่ 2.20 แสดงหัวฉีดแก๊สสำหรับติดตั้งที่แม่พิมพ์ (Gas Injection brochures)

## 2.2.7 ข้อดีและข้อเสียของระบบการฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วย (Avery J, 2000)

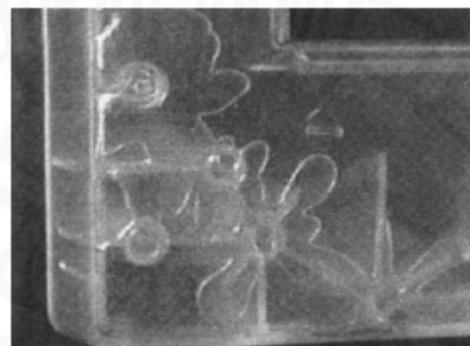
### 2.2.7.1 ข้อดีของระบบการฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วย

- การฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วยจะใช้ความดันต่ำ สามารถใช้เครื่องฉีดขนาดเล็ก กว่าซึ่งมีต้นทุนต่ำและสามารถใช้กับชิ้นงานที่ใหญ่ได้ ดังนั้นจึงประหยัดค่าใช้จ่าย ลงได้
- การฉีดพลาสติกด้วยความดันต่ำทำให้เกิดความเครียด (Stress) น้อยลงจึงลดปัญหาการเกิดการบิดงอ (distortion) และการโก่งงอ (warpage) ของชิ้นงานได้
- การเกิดช่อง空洞 ในชิ้นงานระหว่างการฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วยทำให้ชิ้นงานที่มีโครงสร้างเป็นปีก (rib) มีความเสถียร (stiffness) โดยไม่ต้องกังวลกับรอยบุบตัว (sink marks)
- มีความแม่นยำของขนาด (tolerances) และความสม่ำเสมอของชิ้นงาน
- ชิ้นงานที่เกิดจากการฉีดแบบใช้แก๊สช่วยสามารถนำไปใช้งานที่มีความผันแปรทางโครงสร้างระดับสูง (High degree of structural intergrity) และมีอิสระในการออกแบบชิ้นงาน
- ชิ้นงานที่เกิดจากการฉีดแบบใช้แก๊สช่วยจะมีพื้นผิวที่เรียบ滑ยและไม่มีปัญหารี่งการบิดงอ ซึ่งแต่เดิมต้องใช้เทคนิคการฉีดขึ้นรูปให้ชิ้นงานที่มีผิวภายนอกเป็นของแข็งปักคลุมเนื้อในที่เป็นโพฟช่วย (Structural form Molding)
- เวลาในการฉีดโดยรวม (cycle Time) ลดลงประมาณ 50% เมื่อเทียบกับรูปแบบการฉีดแบบโดยใช้เทคนิค Structural form Molding
- สามารถประหยัดเนื้อวัตถุติดต่อได้ 25-30% กรณีที่ชิ้นงานมีขนาดช่องกลวงมาก

### 2.2.7.2 ข้อเสียของระบบการฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วย

- เทคโนโลยีการฉีดพลาสติกด้วยแก๊สช่วยมีความใหม่และเสี่ยงกว่ากระบวนการฉีดอื่น ๆ เวลาในการเริ่มตั้งจกรการผลิต (setup time) มากกว่า อีกทั้งยังต้องการเครื่องมือเพิ่มเติมมากกว่ากระบวนการการฉีดแบบเดิม ๆ
- จำนวนของผู้ขายเครื่องจักรและอุปกรณ์ประกอบน้อยและมีราคาแพงกว่าเมื่อเทียบกับกระบวนการการฉีดแบบอื่น ๆ ในชั้นต้นของการลงทุนเฉพาะเครื่องอัดแก๊สความดันสูงอาจมีราคาถึง 1.5 ล้านบาท

- การพัฒนาบุคคลากรที่มีความรู้ด้านลักษณะของชิ้นงานและการผลิต รวมทั้งระบบแก๊ส (gas channel circuit) ซึ่งต้องใช้เวลาและทุนอีกทั้งยังมีความไม่แน่นอนของความลับทางการค้า
- การประมาณราคางานไม่สามารถทำได้ทันทีเมื่อมีการฉีดพลาสติกหรือ Structural form Molding ทั่วไป เพราะมีค่าใช้จ่ายอื่น ๆ เพิ่มเติม
- การคำนวณค่าความเครียด (stress) และการคำนวณโดยใช้หลักการจำลองค่า (Finite Element Analysis) ซึ่งจะซับซ้อนกว่า และสามารถประมาณการได้เพียงตำแหน่งของช่องกลวงและส่วนของผนังของชิ้นงานที่เกิดจากการฉีดด้วยแก๊สช่วยเท่านั้น
- สำหรับชิ้นงานใส่ที่ต้องการความสวยงาม หรือชิ้นงานที่ต้องการใช้ประโยชน์ซึ่งองกลวงอาจจะมีฟองอากาศ (Gas bubble) หรือมีผิวหยาบในบริเวณผนังส่วนกลวงของชิ้นงาน อันเกิดจากกระบวนการที่เกี่ยวข้องในการฉีดแบบใช้แก๊สช่วยซึ่งไม่อาจจะป้องกันและแก้ไขล่วงหน้าได้ ดังแสดงในภาพที่ 2.21



ภาพที่ 2.21 แสดงลักษณะของชิ้นงานใส่ที่ผลิตโดยการฉีดแบบใช้แก๊สช่วย (Dier P., 2000)

#### 2.2.8 ค่าใช้จ่ายผันแปร (variable cost)

เนื่องจากแก๊สที่ใช้ในกระบวนการฉีดพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วยที่นิยมใช้ในปัจจุบันคือในโทรเจนที่มีความบริสุทธิ์ไม่ต่ำกว่า 98 % ด้วยเหตุผลคือเป็นแก๊สที่มีความเสี่ยงต่อปฏิกิริยาไม่เป็นอันตรายต่อสุขภาพ ไม่ติดไฟ และมีราคาถูกกว่าแก๊สเอ็อกซินิดอื่น ไม่นิยมใช้因为ค่าใช้จ่ายต่อหน่วยต่ำกว่าแก๊สไนโตรเจนบริสุทธิ์ แต่ต้องมีอุปกรณ์ที่ต้องดูแลอย่างระมัดระวัง (Avery J, 2000) โดยการได้มาซึ่งแก๊สในโทรเจนบริสุทธิ์แบ่งออกเป็น 3 แบบคือ

2.2.8.1 แก๊สบรรจุเสร็จในถังมาตรฐานขนาด 50 ลิตร มีข้อดีคือ การลงทุนเริ่มต้นต่ำเมื่อ  
สำหรับการผลิตในปริมาณน้อย

2.2.8.2 ในโตรเจนเหลวบรรจุเสร็จในถังเก็บขนาดต่าง ๆ เมื่อจะนำออกใช้เพียงเล็กน้อย  
ต้องลงทุนเพิ่มเติมในส่วนของระบบการแปรสภาพของเหลวเป็นแก๊ส และ<sup>ที่</sup>  
ระบบท่อแก๊ส รวมทั้งระบบความปลอดภัย

2.2.8.3 ระบบผลิตแก๊สในที่ (on-site Nitrogen generator) กรองในโตรเจนจากบรรจุภัณฑ์  
โดยรอบมาใช้งาน ระบบมีการลงทุนเริ่มต้นสูงแต่จะเป็นผลดีในระยะยาว  
สำหรับค่าใช้จ่ายในการเบรียบเทียบค่าใช้จ่ายที่เกิดขึ้นจากการใช้แก๊สในโตรเจนได้  
แสดงไว้ในตารางที่ 2.1

ตารางที่ 2.1 แสดงค่าใช้จ่ายในการใช้แก๊สในโตรเจนเบรียบเทียบโดยวิธีที่เด้มานา (Avery J, 2000)

Requirements:			
Nitrogen flow	13 cfm (630 l/min)		
Number of injection points	2		
Nitrogen purity	98 %		
Production Schedule:	24 hours a day , 7 days a week , 40 weeks a year		
Annually	8400 hours		
	Cylinder	Liquid	Membrane separator (On site)
Cost (\$) / 100 cf (/3m <sup>3</sup> )	2.89	1.45	1.57
Cost (\$) / hour	22.54	11.31	1.36
Cost (\$) / year			
Year 1	189,336.00	95,004.00	89,724.00
Year 2	378,672.00	190,008.00	101,148.00
Year 3	568,008.00	285,012.00	112,572.00
Year 5	946,680.00	475,020.00	135,420.00

## 2.3 การฉีดพลาสติกแบบใช้น้ำช่วย (Water-assisted Injection Molding Technology :WIT)

### 2.3.1 พัฒนาการของระบบการฉีดแบบใช้น้ำช่วย

การพัฒนาระบบการฉีดแบบใช้น้ำช่วย (Mikell Knights, 2002) เป็นผลสืบเนื่องจากความสำเร็จในเชิงการค้าและอุตสาหกรรมของระบบการฉีดแบบใช้แก๊สช่วย แต่ยังมีความต้องการที่จะก้าวพ้นขีดจำกัดของแก๊ส กล่าวคือ ค่าการนำความร้อนและความจุความร้อนที่ต่ำ การถูกกดดันแล้วมีการเปลี่ยนแปลงปริมาตร และความบริสุทธิ์ของแก๊สที่ต้องการในการผลิตชิ้นส่วนคุณภาพสูง (Rainer P., p.1) จึงได้มีการพัฒนาใช้น้ำเป็นตัวกลางแทน เนื่องจากลักษณะสมบัติที่แตกต่าง และให้ผลในเชิงบางต่อกระบวนการผลิต กล่าวคือ มีค่าการนำความร้อนมากกว่าเป็น 4 เท่า และค่าความจุความร้อนมากกว่าเป็น 4 เท่า เมื่อเปรียบเทียบกับแก๊ส ยังผลให้การใช้เวลาในการเย็นตัวของชิ้นงาน (cooling cycle) ลดลงเหลือเพียง 25% ของระบบฉีดแบบใช้แก๊สช่วย (อ้างถึง Helmut Eckrdt, Battenfield Injection Technology) แต่ความรวดเร็วของกระบวนการเป็นเพียงส่วนหนึ่งเท่านั้น ยังมีเรื่องอื่นอีกที่ทำให้เทคโนโลยีน่าสนใจมากขึ้น เช่น ชิ้นงานสุดท้ายจากระบบฉีดแบบใช้น้ำช่วยจะมีผิวบางกว่า และมีพื้นผิวภายในที่เรียบกว่า ซึ่งหมายถึงการลดปริมาณวัตถุดิบ และการประยุกต์ใช้งานท่องลวงที่เกิดขึ้น (Rainer P., 2003)

การใช้เทคโนโลยีการฉีดแบบใช้น้ำช่วยในภาคการผลิตของประเทศไทยมี หรือประเทศไทยอีก ฯ ยังอยู่ในวงจำกัด เนื่องจากยังเป็นเทคโนโลยีที่ใหม่มากยังคงมีคำามากมายเกี่ยวกับเทคโนโลยีที่ยังรอคำตอบ ซึ่งกำลังถูกค้นหาโดยนักวิจัยอยู่ เช่น อุณหภูมิ ความดันปริมาณการไหลที่เหมาะสม สำหรับพลาสติกชนิดต่าง ๆ และชิ้นงานชนิดต่าง ๆ ผลของการลดอุณหภูมิชิ้นงานอย่างรวดเร็วต่อสภาพความเป็นผลึกของพลาสติกบางชนิด (resin crystallization) และต่อชิ้นส่วนแม่พิมพ์ อีกทั้งยังมีคำามากมายเกี่ยวกับการจัดการระบบ เช่น จะฉีดน้ำเมื่อไหร และจะฉีดเข้าที่ใด จะระบายน้ำออกได้อย่างไร ควบคุมอย่างไร รวมทั้งเครื่องมือที่เกี่ยวข้องที่จะต้องมีการปรับปัจจุบันเปลี่ยนแปลง หรือออกแบบใหม่ เช่น หัวฉีดน้ำแม่พิมพ์ หรือเครื่องฉีดพลาสติก ข้อสงสัยทั้งปวงที่เกิดขึ้นกำลังได้รับการค้นคว้าและวิจัยอย่างต่อเนื่องจากผู้เกี่ยวข้องหลายฝ่าย เช่น ผู้ผลิตเครื่องฉีดพลาสติก ผู้ผลิตระบบฉีดน้ำความดันสูง เพื่อใช้ในกระบวนการนี้ ผู้ผลิตวัตถุดิบ ผู้ผลิตอุปกรณ์หัวฉีด และ瓦ล์ว

Thilo Stier, Sahulman Germany กล่าวว่า ผลสำเร็จในระดับอุตสาหกรรมที่ได้มีรายงานในครั้งแรกของระบบการฉีดพลาสติกแบบใช้น้ำช่วย คือ การผลิตเข็นสินค้า

(shopping cart) โดย Sulo Gmbh ใน Harford ประเทศเยอรมันีในปี ค.ศ. 1998 ผลิตชิ้นงานที่มีช่องกลวง 3 ช่องขนาด 20-60 มิลลิเมตร ยาว 800-1500 มิลลิเมตร จากวัตถุดิบโพลิโพร์พิลีน (PP) โดยใช้เวลาในการผลิตรวม (cycle time) 68 วินาที เปรียบเทียบกับ 280 วินาที เมื่อผลิตโดยกระบวนการนิ่มพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วย ตัวอย่างนี้ให้คำตอบเรื่องเวลาที่ลดลงอย่างมาก

Jacobson, Engel รายงานการผลิตด้วยจับโครงเหล็กทำจากไนลอนเสริมแรงด้วยไยแก้ว 30% ทำได้ในเวลา 30 วินาที ขณะที่แก๊สทำได้ในเวลา 61 วินาที ตัวอย่างนี้ให้คำตอบเรื่องเวลาและเนื้อวัสดุที่จะมีผลกระทบเมื่อถูกความชื้นที่สามารถใช้ระบบการฉีดโดยใช้น้ำช่วยได้

Eckart, Battenfeld เยอรมันี รายงานการนิ่มคุปกรณ์ที่ใช้ตีลูก (racket) ดังแสดงในภาพที่ 2.22 ซึ่งใช้วัตถุดิบโพลิโพร์พิลีน (PP) เสริมแรงด้วยไยแก้ว 20% เป็นโครงและใช้โพลิโพร์พิลีน (PP)-เป็นตาข่าย โดยใช้กระบวนการนิ่มพลาสติกแบบใช้น้ำช่วย ทำให้เกิดโครงกลวง และใช้ลักษณะกดอัดไม่ได้เป็นตัวช่วยรับแรงขณะฉีดส่วนของตาข่าย ซึ่งถ้าใช้กระบวนการนิ่มพลาสติกแบบใช้แก๊สช่วยจะมีข้อจำกัด เนื่องจากแก๊สสามารถขัดโดยมีการเปลี่ยนแปลงปริมาตรได้



ภาพที่ 2.22 คุปกรณ์ที่ใช้ตีลูก (Racket)

(<http://www.sms-k.com/SMS-Einstieg/default.htm>)

Project Management Engineering (PME) ซึ่งเป็นผู้ผลิตคุปกรณ์ที่ใช้ในเทคโนโลยีการนิ่มโดยใช้น้ำช่วย รายงานเรื่องการนิ่มท่อไนลอนเสริมไยแก้วโดยใช้แก๊สและน้ำ พบว่า ชิ้นงานสำเร็จมีผนังที่บางกว่า 2 ถึง 3 เท่า โดยใช้เวลาสั้นกว่า อีกทั้งยังพบว่าด้วยผนังของช่องกลวงที่เรียบสม่ำเสมออย่างให้สมบัติทางกลที่ดีกว่าในขณะที่เบากว่าอีกด้วย ตัวอย่างนี้

นอกจากจะลดวัตถุดิบแล้วยังสามารถประยุกต์ใช้กับผลิตภัณฑ์ เช่น ทำเป็นท่อทางเดินของเหลวได้ดังแสดงในภาพ 2.23



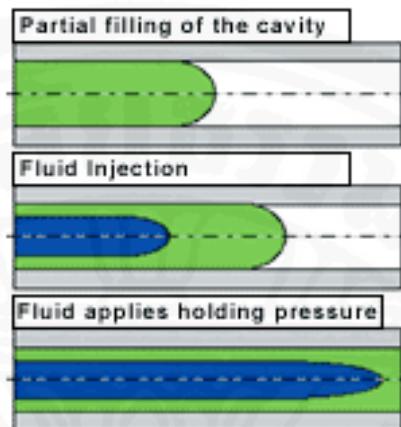
ภาพที่ 2.23 แสดงผลิตภัณฑ์ท่อทางเดินของเหลวใช้ในรถยนต์ที่เกิดจากกระบวนการจัดพลาสติกโดยใช้น้ำข่าว (<http://www.plastictechnology.com>)

2.3.2 รูปแบบกระบวนการจัดพลาสติกแบบใช้น้ำข่าว มีรูปแบบคล้ายคลึงกับกระบวนการจัดพลาสติกแบบใช้แก๊สข่าว แบ่งออกเป็น 4 แบบ คือ

#### 2.3.2.1 แบบจัดไม่เต็มแม่พิมพ์ (short shot process)

อาจเรียกว่า Bubble หรือ Blow-up เริ่มโดยการจัดพลาสติกหลอมเหลวเข้าสู่แม่พิมพ์แบบไม่เต็ม (short shot) และฉีดน้ำตามก่อนหรือทันทีที่การจัดพลาสติกสิ้นสุด น้ำจะเป็นตัวดันเนื้อพลาสติกหลอมเหลวเคลื่อนที่ไปตามรูปร่างของแม่พิมพ์จนสุดทางดังแสดงในภาพที่ 2.24 จากนั้นเข้าสู่วงจรการอัดแน่น (packing) เมื่อสิ้นสุดการอัดแน่นแล้วจึงระบายน้ำออก จากนั้นจึงเปิดแม่พิมพ์และปลดชิ้นงาน วิธีนี้เหมาะสมสำหรับชิ้นงานสำคัญที่ไม่ต้องการการตอกแต่ง ข้อเสียคือ การควบคุมตัวแปรต่าง ๆ ที่เกี่ยวข้องกับเวลา ความดัน และปริมาณการให้ลงของน้ำได้ยากกว่าแบบอื่น ความดันน้ำที่ใช้ซึ่งจะต้องมากกว่าความดันในการจัดเนื้อพลาสติกช่วงแรกเพื่อผลักเนื้อพลาสติกเหลวไปให้สุดแม่พิมพ์ มักจะสูงกว่ารูปแบบการจัดแบบอื่น

### Short Shot Process

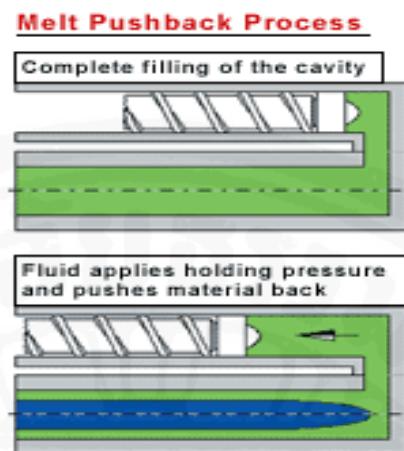


ภาพที่ 2.24 แสดงการฉีดแบบไม่เต็มแม่พิมพ์ (short shot)

(<http://www.plastictechnology.com>)

#### 2.3.2.2 ระบบฉีดแบบดันกลับเข้าหัวฉีดพลาสติก (push-back process)

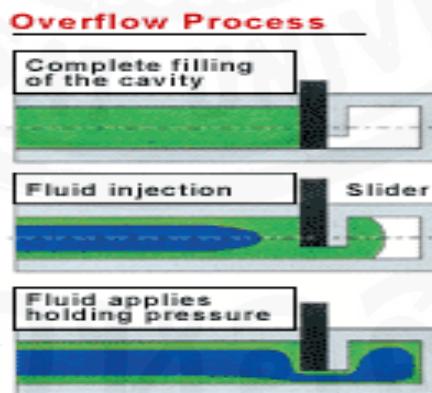
การทำงานคล้ายกับระบบการฉีดพลาสติกแบบ ‘เข้าแก๊สข่วย’ กล่าวคือ เนื้อพลาสติกหลอมเหลวจะถูกฉีดเข้าจนเต็มแม่พิมพ์ก่อนแล้วจึงฉีดน้ำเข้าที่บริเวณสุดทางเดินของเนื้อพลาสติก เพื่อดันเนื้อพลาสติกย้อนกลับเข้าชุดฉีดพลาสติก (injection head space) ดังแสดงในภาพที่ 2.25 ระบบนี้ต้องใช้ระบบหัวฉีดพลาสติกชนิดที่ยอมให้เนื้อพลาสติกเหลวไหลย้อนได้แต่ต้องระวังมิให้น้ำไหลย้อนตามไปด้วย เพราะจะเกิดปัญหาตามมาในการฉีดครั้งต่อไปโดยเฉพาะกับวัตถุดิบที่มีการดูดซับน้ำได้ดี เช่น ไนลอน ตัวแปรต่าง ๆ เช่น ปริมาณเนื้อพลาสติกที่ฉีดและไฟลกลับ ปริมาณน้ำในแต่ละรอบของการฉีด (batch volume) ความดันน้ำที่ใช้จะต้องถูกควบคุมโดยละเอียดและแน่นอน อุณหภูมิหรือความดันของเนื้อพลาสติกที่ไฟลกลับ ซึ่งจะส่งผลต่อการเตรียมฉีดในวงรอบถัดไปจะต้องถูกพิจารณา



ภาพที่ 2.25 แสดงการฉีดแบบดันกลับเข้าหัวฉีดพลาสติก (push-backprocess)  
<http://www.plastictechnology.com>

### 2.3.2.3 ระบบฉีดแบบดันออกหรือทำให้ล้นออก (overflow process)

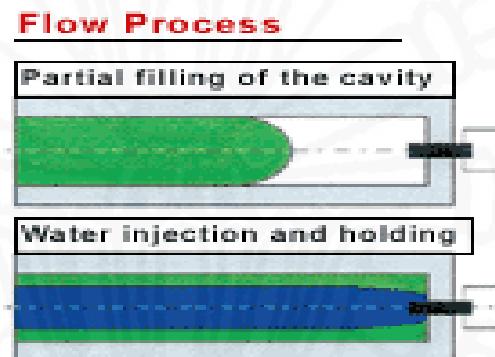
เนื้อพลาสติกหลอมเหลวจะถูกฉีดจนเต็มแม่พิมพ์ในพื้นที่ชิ้นงาน จากนั้นปิดวาล์วทางเข้าหรือใช้ลักษณะสมบัติของซ่องทางเข้าในการปิด (gate close) และฉีดน้ำเข้าเพื่อดันเนื้อพลาสติกให้หลอดต่อไปในพื้นที่ที่ทำไว้รองรับการล้น (secondary or overflow cavity) และเข้าสู่ช่วงขัดแน่น (packing) และปล่อยน้ำออกตามลำดับ ดังแสดงในรูป 2.26 ระบบนี้จะทำให้ผิวชิ้นงานที่ดี พลาสติกที่ล้นออกสามารถนำมายับส่วนที่ล้นออกเพื่อนำกลับมาใช้ใหม่ได้ ต้องการความดันน้ำต่ำกว่าระบบฉีดแบบไม่เต็มแม่พิมพ์



ภาพที่ 2.26 ระบบการฉีดแบบดันออกหรือทำให้ล้นออก (overflow process)  
<http://www.plastictechnology.com>

### 2.3.2.4 ระบบฉีดแบบน้ำไหลผ่าน (flow process)

คล้ายกับระบบการฉีดแบบไม่เต็มแม่พิมพ์ (short shot) แต่มีเพิ่มคือ ที่ปลายสุดของเส้นทางการไหลของพลาสติก (end of fill) มีวัลว์ชนิดพิเศษที่จะเปิดให้น้ำไหลผ่านออกต่อไปได้ ดังแสดงในภาพที่ 2.27 ระบบนี้จะมีผลในแง่ของการลดอุณหภูมิที่เร็วขึ้นเนื่องจากการให้เลี้ยงของน้ำ แต่ต้องระวังการซึมผ่านจากด้านในชิ้นงานไปด้านนอกที่ส่วนปลายแม่พิมพ์เนื่องจากความดันน้ำที่ใช้ในระบบค่อนข้างต่ำกว่าแบบอื่น การอัดแน่น (packing) ของระบบนี้อาจทำได้โดยการลดขนาดช่องทางออกของน้ำ ข้อดีคือประหยัดเนื้อพลาสติกและมีอัตราการลดอุณหภูมิของชิ้นงานดีกว่าระบบอื่น ๆ



ภาพที่ 2.27 แสดงระบบการฉีดแบบน้ำไหลผ่าน (flow process)

(<http://www.plastictechnology.com>)

### 2.3.3 ผู้ผลิตระบบและอุปกรณ์ที่ใช้ในการฉีดแบบใช้น้ำร่วม

ในทางการค้าปัจจุบัน มีผู้ผลิตเครื่องจักรและอุปกรณ์ที่ใช้ในระบบการฉีดพลาสติกแบบใช้น้ำร่วมหลายบริษัท ดังตัวอย่างต่อไปนี้

- Alliance Gas Systems เสนอระบบ Hydrojection WIT กับ HMP-3 multi-fluid electronic injector โดยผลิตหัวฉีด (injector) ที่ใช้กับทั้งน้ำและแก๊ส ความดันน้ำที่ใช้สูงสุด 5000 ปอนด์ต่อตารางนิ้วแต่โดยทั่วไปมากใช้ที่ประมาณ 1000-3000 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว
- Battenfeld's Aquamold system มีหน่วยเคลื่อนที่ (mobile unit) ที่ควบคุมด้วยระบบสัมผัส (touchscreen control) โดยผ่าน Unilog B4 system (ชื่อทางการค้า) สร้างความดันน้ำได้ถึง 4350 ปอนด์ต่อตารางนิ้วและมีอัตราการไหล 60 ลิตร/นาที สามารถกำหนด

ขั้นตอนการดำเนินไปของความดันน้ำได้ 9 ขั้น น้ำสามารถเข้าและออกได้ในช่องเปิดเดียวกับเครื่องกำเนิดความดันหนึ่งเครื่องสามารถใช้กับเครื่องฉีดหลาวยเครื่อง ดังแสดงในภาพที่ 2.28



ภาพที่ 2.28 แสดงเครื่องฉีดน้ำความดันสูง Battenfeld's Aquamold system

(<http://www.sms-k.com/SMS-Einstieg/default.html>)

- Cinpres Gas Injection (CGI) พัฒนาโดย Factor Mashinen & Anlagentechnik GmbH ของ Hainburg ประเทศเยอรมัน Factor WIT system จะให้ความดันน้ำ 2900 ปอนด์ต่อตารางนิว และให้อัตราการไอล 1 ลิตร/นาที
- Engel's Watermelt process ออกแบบให้น้ำไอลส่วนผ่านชิ้นงาน มี mobile water injection ให้ความดันน้ำสูงสุด 2900 ปอนด์ต่อตารางนิว และให้อัตราการไอล 7.5 ลิตร / นาที
- Ferromatik Milacron เสนอ Pushback process และ Overflow process โดยใช้ชื่อว่า Aquapress technology ถูกสร้างบนพื้นฐานของ Airpress III system ให้ความดันน้ำ 4350 ปอนด์ต่อตารางนิว และสามารถให้ความดันน้ำสูงสุดถึง 14500 ปอนด์ต่อตารางนิว
- Maximator's WID-Technik สร้างบนพื้นฐานของ GIDgas-assist technology ระบบ water accumulator ดังแสดงในรูป 2.29 ให้ความดันน้ำสูงถึง 7250 ปอนด์ต่อตารางนิว และให้อัตราการไอล 23 ลิตร/นาที สามารถตั้งความดันน้ำได้ 10 ขั้นตอน



ภาพที่ 2.29 แสดงเครื่องอัดน้ำความดันสูง ชื่อทางการค้า MAXIMATOR

#### 2.3.4 การทดสอบกับเนื้อวัตถุดิบชนิดต่างๆ

วัตถุดิบได้ถูกทดสอบและพัฒนาสำหรับการฉีดแบบใช้น้ำซ่อมในยุโรปและขยายไปในอเมริกาโดยบริษัทต่าง ๆ เช่น Bayer, BASF, Dupont, Rhodia, และ A. Schulman ในเชิงการค้าเริ่มแรกมีวัตถุดิบสองชนิด คือ PP และ Nylon 6.6 จากนั้นจึงขยายออกไป เช่น PC, POM, ABS, PC/ABS, HIPS, PBT และ copolyester TPEs

Dupont ได้เริ่มใช้ 30% glass-filled nylon 6.6 หรือชื่อทางการค้า Zytel EFE73-92 ใช้ทำห่อหล่อเย็นสำหรับรถยนต์ BMW โดยก่อนหน้านี้ใช้กระบวนการฉีดแบบใช้แก๊สซึ่งใช้เวลา 60 วินาที แต่เมื่อทำการฉีดแบบใช้น้ำซ่อม ใช้เวลาเพียง 35 วินาที นอกจากนี้ยังคิดที่จะนำ Hytrel polyester TPE มาใช้

ในบางโรงงานเห็นว่ากระบวนการฉีดแบบใช้น้ำซ่อมทำให้เกิดการหล่อเย็นแบบฉับพลัน (rapid quenching) สำหรับ crystalline resin จะทำให้เกิดการเปลี่ยนโครงสร้างความเป็นผลึก และสมบัติที่แสดงออกมากของชิ้นงาน เนื่องจากชั้นของผิวพลาสติกหลอมจะเย็นเร็วมาก ดังนั้นควรเลือกใช้วัตถุดิบที่มีอัตราการ冷却ลึกซึ้ง เพื่อที่จะได้ผิวภายในชิ้นงานมีความเรียบและเกิดรอยแยก (hesitation mark) ที่ผิวนอกชิ้นงานน้อยลง แต่ผู้ผลิตวัตถุดิบบางรายได้มีการทดสอบเพื่อค้นหาสภาวะการผลิตที่เหมาะสมสำหรับวัตถุดิบชนิดดังกล่าวของตนเองให้ได้มากขึ้น

จากข้อมูลที่กล่าวถึงข้างต้น แสดงให้เห็นถึงความได้เปรียบหลายประการของการใช้เทคโนโลยีการฉีดพลาสติกโดยใช้น้ำซ่อม เมื่อเปรียบเทียบกับการฉีดพลาสติกโดยใช้แก๊สซ่อม ซึ่งการได้มาซึ่งข้อมูลเหล่านี้ เกิดจากการปฏิบัติจริงของหลายหน่วยงานที่เกี่ยวข้องใน

ต่างประเทศ โดยใช้เครื่องมือหลักที่นอกเหนือจากเครื่องมือที่มีอยู่เดิม คือ ระบบเครื่องอัดน้ำความดันสูงเพื่อใช้ในกระบวนการฉีดพลาสติกแบบใช้น้ำซ่วย การได้มาซึ่งระบบเครื่องอัดน้ำความดันสูงดังกล่าวอาจเกิดจากการจัดซื้อจัดหาโดยตรงจากผู้ผลิตที่มีอยู่แล้ว หรือเกิดจากการพัฒนาระบบที่มีมาตั้งแต่หักษ์การและเหตุผลของแต่ละองค์กร ในปัจจุบันการจัดซื้อระบบเครื่องอัดน้ำความดันสูงเพื่อใช้ในกระบวนการฉีดพลาสติกแบบใช้น้ำซ่วยจากผู้ผลิตที่มีอยู่โดยตรง ถือเป็นการลงทุนที่สูง ซึ่งอาจจะหมายความว่าในเบื้องต้นแล้วมีความเสี่ยงสูงกว่าในเบื้องต้นและมีความเสี่ยงรับภัยมากกว่า การพิสูจน์ว่าวัตถุดิบที่ผลิตขึ้นมีความเหมาะสมกับการผลิตผลิตภัณฑ์โดยใช้เทคโนโลยี

ในส่วนของการวิจัยและพัฒนา ซึ่งมักมีข้อจำกัดในการลงทุนเบื้องต้นแล้ว ความต้องการที่จะรับรู้ในรายละเอียดเพิ่มเติมถือเป็นเรื่องสำคัญ การสร้างระบบเครื่องอัดน้ำความดันสูงต้นแบบเพื่อใช้ในการฉีดพลาสติกโดยใช้น้ำซ่วย โดยมีวัตถุประสงค์ให้มีความสามารถเบื้องต้นใกล้เคียงกับเครื่องที่ผลิตเพื่อการค้าโดยผู้ผลิตในต่างประเทศ แต่ใช้เทคโนโลยีและผลิตภัณฑ์ที่มีพร้อมขายหรือสามารถจัดหาได้ในราคาที่เหมาะสมและโดยง่ายทั้งจากภายในหรือต่างประเทศ ถือว่านอกจากความสามารถเรียนรู้และพัฒนาการใช้เทคโนโลยีการฉีดพลาสติกโดยใช้น้ำซ่วยแล้ว ยังได้รับความรู้ในรายละเอียดของระบบเครื่องอัดน้ำความดันสูงเพื่อใช้การฉีดพลาสติกในระบบเบื้องต้น