

บทที่ 3

คุณสมบัติของก๊าซมีเทนและน้ำมันเตา

การศึกษาโครงสร้างและคุณสมบัติของก๊าซมีเทน

1. ส่วนประกอบทางเคมีของก๊าซธรรมชาติ จากโครงการโรงแยกก๊าซของถาวรปิโตรเลียมแห่งประเทศไทย ก๊าซธรรมชาติที่ได้จากอ่าวไทยเพื่อป้อนให้แก่โรงแยกก๊าซจะประกอบด้วย หลุม ก๊าซธรรมชาติ 4 หลุม⁽¹²⁾ ด้วยกันคือ แหล่งผลิตของบริษัทยูเนียนออยล์ 3 หลุม คือ แปลงสำรวจที่ 12 หลุม เอ แปลงสำรวจที่ 10 หลุม เค และแปลงสำรวจที่ 13 หลุม บี แหล่งผลิตของบริษัท เทกซัส-แปซิฟิก แปลงสำรวจที่ 15 หลุม บี ดังมีส่วนประกอบทางเคมี ดังตารางที่ 3.1

ตารางที่ 3.1

ส่วนประกอบทางเคมีของก๊าซธรรมชาติจากอ่าวไทย

ส่วนประกอบทางเคมี (ร้อยละ)	หลุม "เอ" ยูเนียนออยล์ แปลงสำรวจ 12	หลุม "เค" ยูเนียนออยล์ แปลงสำรวจ 10	หลุม "บี" ยูเนียนออยล์ แปลงสำรวจ 13	หลุม "ซี" เท็กซัสแปซิฟิก แปลงสำรวจ 15
ไนโตรเจน	0.90	0.72	0.94	0.78
มีเทน	63.34	63.64	66.94	61.80
คาร์บอนไดออกไซด์	17.20	15.93	13.56	31.97
อีเทน	10.61	9.38	9.93	3.71
โพรเพน	5.17	5.99	5.25	1.15
ไอโซ-บิวเทน	1.07	1.49	1.19	0.32
เอ็น-บิวเทน	0.89	1.49	1.20	0.27
ไอโซ-เพนเทน	0.28	0.50	0.42	0.14

ตารางที่ 3.1 (ต่อ)

ส่วนประกอบทางเคมีของก๊าซธรรมชาติจากอ่าวไทย

ส่วนประกอบทางเคมี (ร้อยละ)	หลุม "เอ" ยูเนียนออยล์ แปลงสำรวจ 12	หลุม "เค" ยูเนียนออยล์ แปลงสำรวจ 10	หลุม "ซี" ยูเนียนออยล์ แปลงสำรวจ 13	หลุม "ซี" ยูเนียนออยล์ แปลงสำรวจ 15
เอีน-เพนเทน	0.14	0.36	0.28	0.08
เฮกเซน	0.12	0.25	0.16	0.14
เฮฟเทน	0.12	0.11	0.22	0.19
อ็อกเทน	0.12	0.10	0.21	0.19
โนเนน	0.03	0.03	0.06	0.05
น้ำ	0.01	0.01	0.01	0.01
รวม	100.00	100.00	100.00	100.00
ค่าปริมาตรความร้อน (บีทียู/ลูกบาศก์ฟุต)	1,060	1,117	1,123	771
ค่าความถ่วงจำเพาะ	0.876	0.858	0.856	0.886

ที่มา : Tokyo Gas Engineering and Chiyoda Chemical Engineering and Construction Co.,Ltd. Study Report on Conversasion of Industrial Boiler Fuel From Oil to Pipe Line Gas. 1980.(n.p.)

ก๊าซธรรมชาติที่ได้รับจากอ่าวไทยจะถูกส่งไปยังโรงแยกแก๊ส เพื่อทำการแยกส่วนประกอบทางเคมีที่มีคุณค่าไปทำประโยชน์ด้านอื่น เป็นต้นว่า แยกเออาอีเทนไปใช้เป็นวัตถุดิบในโรงงานปิโตรเคมีคัล ก๊าซปิโตรเลียมเหลวสำหรับใช้เป็นเชื้อเพลิงในบ้านเรือนและรถยนต์ ก๊าซโพรเพนและบิวเทนไปใช้เป็นวัตถุดิบของโรงกลั่นน้ำมันสำหรับกลั่นเป็นน้ำมันเบนซิน ส่วนก๊าซส่วนที่เหลือซึ่งส่วนใหญ่จะประกอบด้วยก๊าซมีเทน ซึ่งการปิโตรเลียมแห่งประเทศไทยจะทำการวางท่อส่งก๊าซย่อยเพื่อจ่ายให้โรงงานอุตสาหกรรมสำหรับใช้เป็นเชื้อเพลิงแทนน้ำมันเตา⁽¹²⁾ ซึ่งจะมีส่วนประกอบทางเคมี ดังตารางที่ 3.2

ตารางที่ 3.2

ส่วนประกอบทางเคมีของก๊าซมีเทนที่ได้จากโรงแยกก๊าซ

ส่วนประกอบทางเคมี	ร้อยละ
ไนโตรเจน	1.33
มีเทน	86.82
คาร์บอนไดออกไซด์	1.09
อีเทน	10.60
โพรเพน	0.16
รวม	100.00

ที่มา : Tokyo Gas Engineering and Chiyoda Chemical Engineering and Construction Co.,Ltd. Study Report on Conversasion of Industrial Boiler Fuel From Oil to Pipe Line Gas. 1980 (n.p.)

2. คุณสมบัติของก๊าซมีเทนที่ได้จากก๊าซธรรมชาติ

คุณสมบัติของก๊าซมีส่วนสำคัญในการออกแบบ หัว เผาแก๊ส (Gas Burner) ซึ่งก๊าซมีเทนที่ได้จากโรงแยกก๊าซจะมีคุณสมบัติดังตารางที่

ตารางที่ 3.3

คุณสมบัติของก๊าซมีเทนจากก๊าซธรรมชาติ

ลักษณะคุณสมบัติ	คุณสมบัติการเผาไหม้
ค่าความร้อน (กิโลแคลอรี/ลูกบาศก์ฟุต)	239.3038
ค่าความถ่วงจำเพาะ	0.625

ตารางที่ 3.3 (ต่อ)

คุณสมบัติของก๊าซมีเทนจากก๊าซธรรมชาติ

ลักษณะคุณสมบัติ	คุณสมบัติการเผาไหม้
ค่าดัชนีแวนบี ⁽¹⁾	1359
ปริมาณของอากาศต่อปริมาณก๊าซตามทฤษฎี ⁽²⁾	10.1
ขีดจำกัดการติดไฟ (ร้อยละ) ⁽³⁾	4.8-14.9
อุณหภูมิของเปลวไฟตามทฤษฎี (องศาเซลเซียส) ⁽⁴⁾	1962
ความเร็วของเปลวไฟสูงสุด (ฟุต/วินาที) ⁽⁵⁾	1.26
ส่วนที่เหลือจากการเผาไหม้ (ร้อยละ) ⁽⁶⁾	9.07
คาร์บอนไดออกไซด์สูงสุดในก๊าซเสีย (ร้อยละ)	12.1

ที่มา : การปิโตรเลียมแห่งประเทศไทย . การใช้ก๊าซธรรมชาติในโรงงานอุตสาหกรรม . เอกสารเผยแพร่ . (ม.ป.ท.,ม.ป.ป.)

หมายเหตุ : (1) - (6) ดูรายละเอียดในภาคผนวก ง.

การศึกษาโครงสร้างและคุณสมบัติของน้ำมันเตา

น้ำมันเตาที่ใช้ในโรงงานอุตสาหกรรมในปัจจุบัน ส่วนใหญ่ประกอบด้วยน้ำมันเตา 3 ชนิด คือน้ำมันเตาชนิดที่มีความหนืด 600, 1200 และ 1500 ซึ่งจากการสำรวจโรงงานอุตสาหกรรมจำนวน 130 โรงงาน บริเวณผู้เจ้าสมิงพรายและบางพลี โดยการปิโตรเลียมแห่งประเทศไทย (รายละเอียดดูในภาคผนวก ก.) ปรากฏว่ามีโรงงานที่ใช้น้ำมันเตาชนิด 600 จำนวน 60 โรงงาน ชนิด 1200 จำนวน 2 โรงงานและชนิดความหนืด 1500 จำนวน 50 โรงงาน ในที่นี้จะกล่าวถึงคุณสมบัติของน้ำมันเตา 3 ประเภทนี้เท่านั้น

1. ส่วนประกอบทางเคมีของน้ำมันเตา

ส่วนประกอบทางเคมีของน้ำมันเตาชนิด 600, 1200 และ 1500 มีรายละเอียดดัง

ตารางที่ 3.4

ตารางที่ 3.4

ส่วนประกอบทางเคมีของน้ำมันเตา

(ร้อยละ)

ส่วนประกอบทางเคมี	ชนิด 600	ชนิด 1200	ชนิด 1500
คาร์บอน	84.58	84.50	83.03
ไฮโดรเจน	11.83	11.34	10.48
ออกซิเจน	0.70	0.36	0.48
ไนโตรเจน	0.03	0.18	0.29
กำมะถัน	0.85	2.10	2.85
อื่น ๆ	2.01	1.52	2.87
รวม	100	100	100

ที่มา : วิวัฒน์ คณิตะพานิชกุล และคนอื่น ๆ . คู่มือประหยัดพลังงาน . กรุงเทพมหานคร : ภาพพิมพ์, 2524.

กระทรวงพาณิชย์ได้ทำการกำหนดคุณสมบัติ มาตรฐานสำหรับน้ำมันเตาเพื่อประโยชน์ของผู้ใช้ ดังสรุปในตารางที่ 3.5

ตารางที่ 3.5

คุณสมบัติมาตรฐานของน้ำมันเตา

คุณสมบัติของน้ำมันเตา	อัตราสูงต่ำของค่ากำหนด		
	ชนิด 600	ชนิด 1200	ชนิด 1500
ค่าความถ่วงจำเพาะ ณ อุณหภูมิ 15.6/15.6 ^o ซ ⁽¹⁾	ต้องไม่สูงกว่า 0.9850	ต้องไม่สูงกว่า 0.990	ต้องไม่สูงกว่า 0.990

ตารางที่ 3.5 (ต่อ)

คุณสมบัติมาตรฐานของน้ำมันเตา

คุณสมบัติของน้ำมันเตา	อัตราสูงต่ำของค่ากำหนด		
	ชนิด 600	ชนิด 1200	ชนิด 1500
ความหนืด ณ อุณหภูมิ 50°ซ ทดสอบ โดยวิธีคิเนติก (Kinematic Vis- cosity) ⁽²⁾	ต้องไม่ต่ำกว่า 7 เซนติสโตกส์และ ไม่สูงกว่า 80 เซนติสโตกส์	ต้องไม่สูงกว่า 145 เซนติสโตกส์	ต้องไม่สูงกว่า 180 เซนติสโตกส์
จุดวาบไฟ ⁽³⁾	ต้องไม่ต่ำกว่า 60°ซ	ต้องไม่ต่ำกว่า 60°ซ	ต้องไม่ต่ำกว่า 60°ซ
จุดไหลเท	ต้องไม่เกิน 24°ซ	ต้องไม่เกิน 24°ซ	ต้องไม่เกิน 24°ซ
อัตราปริมาณธาตุกำมะถันต่อน้ำหนัก น้ำมัน ⁽⁴⁾	ต้องไม่สูงกว่า ร้อยละ 3.0	ต้องไม่สูงกว่า ร้อยละ 3.5	ต้องไม่สูงกว่า ร้อยละ 3.5
ปริมาณความร้อน (แคลอรี/กรัม) ⁽⁵⁾	ต้องไม่ต่ำกว่า 10,000	ต้องไม่ต่ำกว่า 10,000	ต้องไม่ต่ำกว่า 9,900
อัตราเถ้าต่อน้ำหนักของน้ำมัน	ต้องไม่เกิน ร้อยละ 0.1	ต้องไม่เกิน ร้อยละ 0.1	ต้องไม่เกิน ร้อยละ 0.2
อัตราน้ำและตะกอนต่อปริมาตรน้ำมัน	ต้องไม่สูงกว่า ร้อยละ 1.0	ต้องไม่สูงกว่า ร้อยละ 1.2	ต้องไม่สูงกว่า ร้อยละ 1.5
สีมาตรฐาน เอ เอส ที เอ็ม (ASTM)	ต้องไม่สูงกว่า ร้อยละ 8.0	-	-

ที่มา : ราชกิจจานุเบกษา ประกาศกระทรวงพาณิชย์ . เรื่องกำหนดมาตรฐานของน้ำมันเตา . 2524

หมายเหตุ : (1) - (5) ดูรายละเอียดในภาคผนวก จ .

จากการติดต่อข้อมูลเกี่ยวกับ คุณสมบัติของน้ำมันเตาจากโรงกลั่นน้ำมันทหาร (บางจาก) ซึ่งทางโรงกลั่นน้ำมันทหารได้ทำการทดสอบคุณสมบัติของน้ำมันเตาเพื่อใช้จำหน่ายภายในประเทศ เมื่อวันที่ 25 สิงหาคม 2525 ปรากฏว่าผลการทดสอบดังตารางที่ 3.6

ตารางที่ 3.6

ผลการทดสอบคุณสมบัติของน้ำมันเตา

คุณสมบัติที่ทำการทดสอบ	ผลการทดสอบ		
	น้ำมันเตาชนิด 600	น้ำมันเตาชนิด 1200	น้ำมันเตาชนิด 1500
ค่าความถ่วงจำเพาะ ณ อุณหภูมิ 15.6/15.6 ^o ซ	0.9371	0.9471	0.9529
ค่าความหนืด ณ อุณหภูมิ 50 ^o ซ ทดสอบ โดยวิธีคิเนติก (Kinematic Viscosity)	73 เซนติสโตกส์	137 เซนติสโตกส์	179 เซนติสโตกส์
จุดวาบไฟ	90 ^o ซ	104.4 ^o ซ	86.7 ^o ซ
อัตราปริมาณธาตุกำมะถันต่อน้ำมัน	ร้อยละ 2.73	ร้อยละ 3.30	ร้อยละ 2.88
ปริมาณความร้อน	10560 แคลอรี/กรัม	10518 แคลอรี/กรัม	10494 แคลอรี/กรัม
อัตราน้ำและตะกอนต่อปริมาตรน้ำมัน	ร้อยละ 0.2	ร้อยละ 0.2	ร้อยละ 0.2
ค่าความถ่วงจำเพาะ เอ พี ไอ (API Gravity) ที่ 15.6 ^o C (ดูรายละเอียดในภาคผนวก จ.)	19.5	17.9	17.0

ที่มา : โรงกลั่นน้ำมันทหาร (บางจาก)

หมายเหตุ : คุณสมบัติอื่น ๆ ที่นอกเหนือจากนี้ โรงกลั่นน้ำมันทหาร (บางจาก) ไม่ได้ทำการทดสอบ

การวิเคราะห์การเผาไหม้ และผลที่จะได้รับจากการเผาไหม้

1. หลักเบื้องต้นของการเผาไหม้

การเผาไหม้หมายถึง ปฏิกิริยาทางเคมีระหว่าง เชื้อเพลิงกับออกซิเจนให้พลังงานออกมาในรูปของความร้อน และทำให้อุณหภูมิของสารผสมระหว่างอากาศกับ เชื้อเพลิงสูงขึ้น ถ้าอัตราการปล่อยพลังงานมีมากกว่าอัตราที่พลังงานสูญเสียให้กับสิ่งแวดล้อม อุณหภูมิของสารผสมก็จะเพิ่มขึ้นเรื่อย ๆ มีผลทำให้สารผสมที่อยู่ใกล้ เคียง เกิดปฏิกิริยาตามขึ้นมาจะ เกิดการเผาไหม้ต่อเนื่องไป⁽¹³⁾ ในการวิเคราะห์การเผาไหม้ตามปกติ เพื่อต้องการทราบถึงจำนวนอากาศที่ใช้ในการเผาไหม้ เราต้องทราบส่วนประกอบทางเคมีของ อากาศโดยทั่วไปซึ่งประกอบด้วยออกซิเจนร้อยละ 23 ไนโตรเจนร้อยละ 77 โดยมวลและออกซิเจนร้อยละ 21 ไนโตรเจนร้อยละ 79 โดยปริมาตร⁽¹⁴⁾

2. สมการการเผาไหม้

การเผาไหม้ที่สมบูรณ์ คือ การเผาไหม้ซึ่ง เมื่อเกิดขึ้นแล้วสามารถให้ปริมาณความร้อน เท่ากับค่าแคลอรีฟิคของ เชื้อเพลิง และผลที่ได้จากการเผาไหม้จะอยู่ในรูปของคาร์บอนไดออกไซด์และน้ำ ปริมาณของเชื้อเพลิงและออกซิเจนที่ใช้จะต้องได้อัตราส่วนที่พอเหมาะ ในการที่จะทราบว่า การเผาไหม้นั้น เป็นไปอย่างสมบูรณ์มากน้อยเพียงใดหรือไม่นั้น จำเป็นต้องใช้สมการเคมี เพื่อศึกษาลักษณะของปฏิกิริยาที่เกิดขึ้น ในสมการดังกล่าวด้านซ้ายมือจะเขียน เชื้อเพลิงและออกซิเจนรีแอคแตนต์ส ทางด้านขวามือจะเป็นผลผลิต (Products) เช่น การเผาไหม้ของก๊าซมีเทนกับอากาศโดยทั่วไปอุปกรณ์เผาไหม้ส่วนใหญ่จะไม่ใช้ออกซิเจนล้วน ๆ เพราะสิ้นเปลือง แต่จะใช้อากาศซึ่งสามารถหาได้โดยทั่วไปแทน จะได้สมการเผาไหม้ดังนี้



จากสมการถ้าคิดว่าอากาศประกอบด้วยออกซิเจนร้อยละ 21 และไนโตรเจนร้อยละ 79 โดยปริมาตร ถึงแม้ว่าอากาศจะมีไนโตรเจนเป็นองค์ประกอบใหญ่ แต่ไนโตรเจนไม่ได้เข้าร่วมในปฏิกิริยาเคมีเพราะเป็นก๊าซเฉื่อย ในที่นี้จะไม่คำนึงถึงก๊าซไนโตรเจนจะได้สมการใหม่ คือ



นั่นคือ 1 โมเลกุล $\text{CH}_4 + 2$ โมเลกุล $\text{O}_2 \rightarrow 1$ โมเลกุล $\text{CO}_2 + 2$ โมเลกุลของน้ำ

หรือ 16 หน่วยมวล $\text{CH}_4 + 2$ (32 หน่วยมวล O_2) \rightarrow 44 หน่วยมวล $\text{CO}_2 + 2$ (18 หน่วยมวลน้ำ)

$$\text{จากจำนวนโมล (Mole)} = \frac{\text{มวลของธาตุ}}{\text{น้ำหนักโมเลกุลของธาตุ}}$$

ดังนั้น 1 โมล $\text{CH}_4 + 2$ โมล $\text{O}_2 \rightarrow 1$ โมล $\text{CO}_2 + 2$ โมลของน้ำ

จากกฎของอโวกาโดร (ดูรายละเอียดในภาคผนวก ก.) ว่าถ้าก๊าซมีจำนวนโมล เท่ากันย่อมมีปริมาตรเท่ากันดังนั้น



3. การวิเคราะห์ผลการเผาไหม้

ในการศึกษาขบวนการเผาไหม้ ควรนำผลของการเผาไหม้หรือไอเสียมาวิเคราะห์ดูว่าประกอบด้วยสารอะไรบ้าง เพราะข้อมูลที่ได้แสดงให้ทราบว่า

- การเผาไหม้ได้เกิดขึ้นอย่างสมบูรณ์หรือไม่
- ปริมาณของอากาศที่ใช้ในการเผาไหม้มีจำนวนเท่าใด
- อุปกรณ์การเผาไหม้ได้เสื่อมคุณภาพมากน้อยเพียงใด

การเปรียบเทียบคุณสมบัติระหว่างน้ำมันเตาและก๊าซมีเทนที่ได้จากก๊าซธรรมชาติ

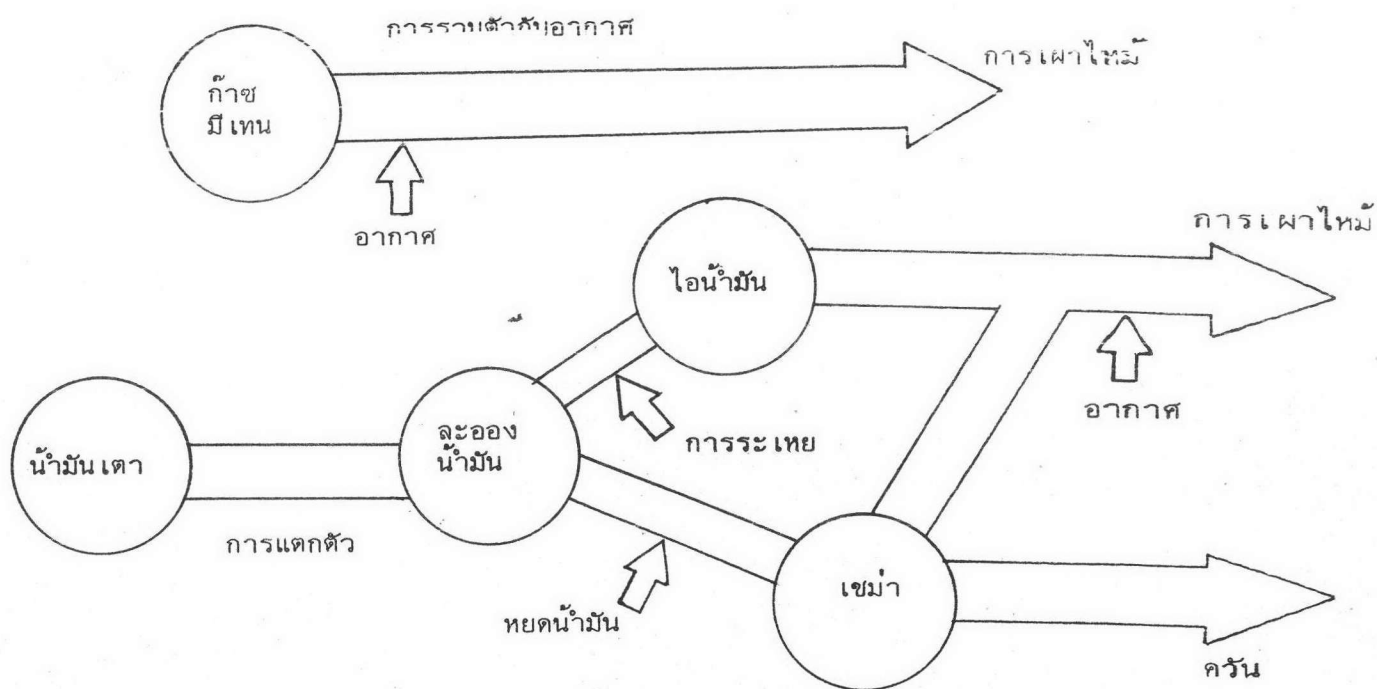
ระบบการเผาไหม้ของน้ำมันเตา และก๊าซมีเทนที่จะใช้กับหม้อไอน้ำต่างก็เป็นระบบเปิด (Open System) กล่าวคือ เชื้อเพลิงและอากาศจะถูกเผาไหม้ที่ภายนอกแล้วจึงนำเอาความร้อนที่ได้ไปทำให้เกิดประโยชน์อีกที่หนึ่ง

แต่เมื่อพิจารณาถึงขบวนการในการเผาไหม้ของก๊าซมีเทน กับน้ำมันเตา แล้วจะเห็นได้ว่าการเผาไหม้ของก๊าซมีเทนจะเกิดขึ้นได้ง่ายกว่าน้ำมันเตา⁽¹²⁾ โดยมีก๊าซมีเทนที่ออกจากท่อของหัวเผา จะผสมกับอากาศรอบ ๆ เกิดการเผาไหม้ได้ก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์และน้ำ ซึ่งการผสมของก๊าซมีเทนกับอากาศจะเกิดขึ้นอย่างราบรื่นและเกิดการเผาไหม้อย่างรวดเร็ว ในขณะที่การเผาไหม้ของน้ำมันเตานั้นจะต้องผ่านการ ทำให้แตกตัวเป็นฝอยละออง (Atomization) ก่อน เพื่อให้ทำให้น้ำมันเตาเปลี่ยนสภาพจากของเหลวไปเป็นก๊าซ น้ำมันเตาที่ผ่านการทำให้แตกตัวเป็นฝอยละอองและมีขนาดของอนุภาค

(Particle) ไม่เท่ากัน และจะทำให้เกิดเขม่าขึ้น ข้อ เปรียบ เทียบระหว่างการใช้ น้ำมัน เต่าและ ก๊าซ มีเทน พิจารณาได้จาก รูปที่ 3.1

รูปที่ 3.1

ขบวนการ เผาไหม้ของ ก๊าซ มีเทนและ น้ำมัน เต่า



ที่มา : การปีโตรเลียมแห่งประเทศไทย . การใช้ก๊าซธรรมชาติในโรงงานอุตสาหกรรม . เอกสารเผยแพร่ (ม.ป.ท.,ม.ป.ป.)

จากที่ได้กล่าวมาแล้วจะเห็นว่า ก๊าซมีเทนมีคุณสมบัติหลายอย่างที่ดีกว่าน้ำมัน เต่า โดยพิจารณาจาก ตารางที่ 3.7

ตารางที่ 3.7

ข้อ เปรียบ เทียบระหว่างน้ำมัน เต่าและก๊าซมีเทน

ข้อ เปรียบ เทียบ	น้ำมัน เต่า	ก๊าซมีเทน	ตำแหน่งที่จะ เปลี่ยนแปลงแก้ไข
1. ลักษณะ	ของเหลว	ก๊าซ	
2. ส่วนประกอบ	คาร์บอน ร้อยละ 87 โดยน้ำหนัก ไฮโดรเจนร้อยละ 12 ไนโตรเจนร้อยละ 0.02 กำมะถันร้อยละ 0.4-3.0	มีเทนร้อยละ 86.82 อีเทนร้อยละ 10.60 ไนโตรเจนร้อยละ 1.33 คาร์บอนไดออกไซด์ ร้อยละ 1.09 โพรเพนร้อยละ 0.16	
3. ค่าความร้อน	478.8 กิโลแคลอรี/ลิตร	239.3 กิโลแคลอรี/ฟุต ³	
4. อุณหภูมิของ เปลวไฟ	1900 องศาเซลเซียส	1960 องศาเซลเซียส	
5. หัวเผา	- ส่วนประกอบจะซับซ้อน ยุ่งยาก เนื่องจากมี การทำให้ น้ำมัน เต่า แตกตัวเป็นฝอยละออง และเครื่องสูบน้ำมัน เพิ่มแรงดันทำให้ น้ำมัน ที่ออกจากหัวฉีดแผ่กระจาย เป็นฝอยมีขนาด เส้นผ่าศูนย์กลางประ มาณ 0.1-0.2 มิลลิ เมตร	- ส่วนประกอบง่ายกว่า เพราะก๊าซจะมีแรง ดันของตัวเอง ผ่าน ท่อจ่ายก๊าซของหัวเผา เพื่อผสมกับอากาศที่ ใช้ในการเผาไหม้ - ท่อส่งก๊าซ เข้าสู่หัวเผา มีขนาดใหญ่กว่าของ น้ำมันประมาณ 5 เท่า	- ในการเปลี่ยนมาใช้ มีเทนจากก๊าซธรรมชาติ จะต้องทำการ เปลี่ยนหรือปรับปรุง หัวเผา เนื่องจาก ขบวนการเผาไหม้ แตกต่างกัน

ตารางที่ 3.7 (ต่อ)

ข้อ เปรียบ เทียบระหว่างน้ำมัน เต่าและก๊าซมีเทน

ข้อ เปรียบ เทียบ	น้ำมัน เต่า	ก๊าซมีเทน	ตำแหน่งที่จะ เปลี่ยนแปลงแก้ไข
	<ul style="list-style-type: none"> - ระบบท่อส่งน้ำมัน เข้าหัวเผาที่มีขนาดเล็ก - การควบคุมปริมาณของการเผาไหม้มีขอบเขตจำกัดระหว่าง 5 : 1 - เปลวไฟมีขนาดเล็กและไม่คงที่ 	<ul style="list-style-type: none"> - การควบคุมปริมาณของการเผาไหม้มีขอบเขตกว้างระหว่าง 50 : 1 - เปลวไฟมีขนาดเล็กแต่คงที่ 	
6. การส่งผ่านความร้อน	<ul style="list-style-type: none"> - การส่งผ่านความร้อนที่เกิดขึ้นส่วนใหญ่เป็นการแผ่รังสี เนื่องจากในเปลวไฟจะมีอนุภาคของคาร์บอนที่มีอุณหภูมิสูงอยู่มาก 	<ul style="list-style-type: none"> - การส่งผ่านความร้อนที่เกิดขึ้นส่วนใหญ่จะเป็นการแผ่รังสีความร้อนและการพาความร้อน เนื่องจากการเผาไหม้ 	<ul style="list-style-type: none"> - ก๊าซมีเทนจากก๊าซธรรมชาติมีประสิทธิภาพการถ่ายเทความร้อนดีกว่าเล็กน้อย
7. ปริมาตรของอากาศที่ใช้ในการเผาไหม้	<ul style="list-style-type: none"> - ใช้อากาศ 15 ลูกบาศก์ฟุตต่อ 1000 บีทียู - ต้องใช้อากาศมาก เพราะน้ำมันเต่าจะผสมกับอากาศไม่พอดีนัก 	<ul style="list-style-type: none"> - ใช้อากาศ 12 ลูกบาศก์ฟุตต่อ 1000 บีทียู 	<ul style="list-style-type: none"> - เนื่องจากการเผาไหม้ของก๊าซมีเทนจากก๊าซธรรมชาติต้องการอากาศน้อยกว่าน้ำมันเต่า ดังนั้นพัดลมที่มีอยู่เดิมจึงไม่ต้องการเปลี่ยนแปลง

ตารางที่ 3.7 (ต่อ)

ข้อ เปรียบเทียบระหว่างน้ำมัน เต่าและก๊าซมีเทน

ข้อ เปรียบ เทียบ	น้ำมัน เต่า	ก๊าซมี เทน	ตำแหน่งที่จะ เปลี่ยนแปลงแก้ไข
8. ห้องเผาไหม้	<ul style="list-style-type: none"> - มีขนาดใหญ่เนื่องจากได้ เปลวไฟยาว - โดยทั่ว ๆ ไปต้องการห้องเผาไหม้ที่รับปริมาณความร้อนได้ 1 ล้านกิโลแคลอรี/ตารางเมตร. ชั่วโมง 	<ul style="list-style-type: none"> - มีขนาดเล็ก เนื่องจากได้ เปลวไฟสั้น - โดยทั่ว ๆ ไปต้องการห้องเผาไหม้ที่รับปริมาณความร้อนได้ 1-3 ล้านลิโลแคลอรี/ตาราง เมตร. ชั่วโมง 	การ เช็ก เชมิ เทน เป็น เชื้อเพลิงจะทำให้ เต่าเผาทำการหลอมหรือเผาผลิทธิพลได้มากขึ้น
9. การซ่อมบำรุง	<ul style="list-style-type: none"> - ต้องการทำความสะอาดห้องเผาไหม้, หัวเผาเนื่องจากการเผาไหม้ของน้ำมัน เต่าจะมีเขม่า, ซี้, เถ้า และซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (SO_2) เกิดขึ้น - ปล่องไฟจะสูงกว่า 	<ul style="list-style-type: none"> - เกือบจะไม่ต้องทำความสะอาดเลย เพราะการเผาไหม้ของก๊าซมีเทนจะไม่มีเขม่า, ซี้, เถ้าและซัลเฟอร์ไดออกไซด์เกิดขึ้น - เปลวไฟจะต่ำกว่า 	
10. ถังเก็บเชื้อเพลิง	<ul style="list-style-type: none"> - ต้องมีถังเก็บเชื้อเพลิง 	<ul style="list-style-type: none"> - เนื่องจากก๊าซมีเทนจากก๊าซธรรมชาติจะถูกส่งไปยังโรงงานโดยการวางท่อก๊าซ 	

ตารางที่ 3.7 (ต่อ)

ข้อ เปรียบ เทียบระหว่างน้ำมัน เต่าและก๊าซมีเทน

ข้อ เปรียบ เทียบ	น้ำมัน เต่า	ก๊าซมีเทน	ตำแหน่งที่จะ เปลี่ยนแปลงแก้ไข
		จึงไม่จำเป็นต้องมีถัง สำหรับ เก็บก๊าซ แต่จะ ต้องมี เครื่องวัด ปริมาตรก๊าซ	

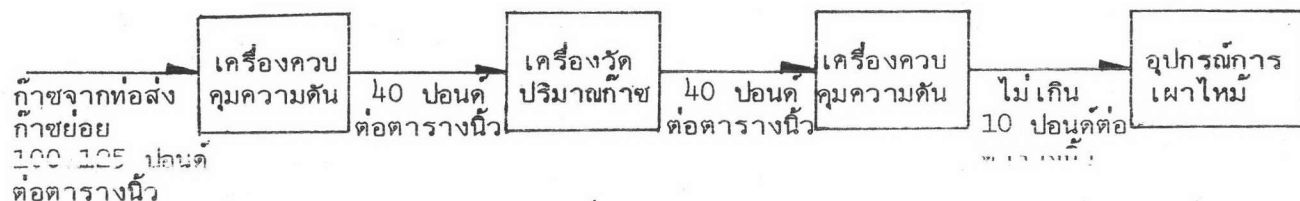
ที่มา : การปิโตรเลียมแห่งประเทศไทย, การใช้ก๊าซธรรมชาติในโรงงานอุตสาหกรรม. เอกสาร เผยแพร่. (ม.ป.ท.,ม.ป.ป.)

การศึกษาอุปกรณ์การเผาไหม้ที่ใช้ก๊าซมีเทนเป็นเชื้อเพลิงและการดัดแปลง

โดยทั่วไป ท่อส่งก๊าซย่อย (Distribution Line) ที่ทำการส่งก๊าซมีเทนจากก๊าซธรรมชาติให้แก่โรงงานอุตสาหกรรมจะมีความดันภายในท่อส่งก๊าซประมาณ 100 - 125 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว⁽¹²⁾ แต่ความดันที่หัวเผาของอุปกรณ์ให้ความร้อนต้องการนั้นจะไม่เกิน 10 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว และมาตรวัดก๊าซ 1 ตัวนั้นจะสามารถทนทานต่อความดันได้ไม่เกิน 60 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว ดังนั้นจึงต้องมีเครื่องควบคุมความดัน (Pressure Regulator) ติดตั้งอยู่ที่หน้าโรงงานของแต่ละโรงงาน เพื่อทำการลดความดันก๊าซ ก่อนที่จะผ่านเข้าสู่มาตรวัดก๊าซให้เหลือ 40 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว ก๊าซที่ออกจากมาตรวัดก๊าซจะถูกลดความดันอีกครั้งหนึ่ง ก่อนที่จะเข้าสู่หัวเผา ให้มีความดันไม่เกิน 10 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว ดังรูปที่ 3.2

รูปที่ 3.2

รูปแสดงการจ่ายก๊าซมีเทนเข้าสู่โรงงานอุตสาหกรรม



ที่มา : การปิโตรเลียมแห่งประเทศไทย, การใช้ก๊าซธรรมชาติในโรงงานอุตสาหกรรม. เอกสารเผยแพร่. (ม.ป.ท., ม.ป.ป.)

1. ระบบการวัดปริมาตรก๊าซ (Gas Metering System)

เนื่องจากก๊าซมีเทนจะถูกส่งไปยังโรงงานอุตสาหกรรมต่าง ๆ โดยท่อส่งก๊าซย่อย ดังนั้นจึงต้องมีการติดตั้งมาตรวัดก๊าซ เข้ากับท่อส่งก๊าซที่จะจ่ายเข้าในแต่ละโรงงานอุตสาหกรรม เพื่อที่จะทำการวัดปริมาตรก๊าซที่โรงงานแต่ละแห่งใช้ มาตรวัดก๊าซที่ใช้โดยทั่วไปมี 3 ชนิด คือ (รายละเอียดดูในภาคผนวก ช.)

- 1.1 มาตรวัดก๊าซแบบไดอะแฟรม (Diaphragm Gas Meter)
- 1.2 มาตรวัดก๊าซแบบรูทส์ (Roots Gas Meter)
- 1.3 มาตรวัดก๊าซแบบไหลวน (Vortex Gas Meter)

2. การติดตั้งมาตรวัดก๊าซและท่อส่งก๊าซภายในโรงงานอุตสาหกรรม

เมื่อท่อส่งก๊าซย่อยของการปิโตรเลียมแห่งประเทศไทย ได้ทำการวางผ่านหน้าโรงงานอุตสาหกรรมที่ต้องการก๊าซมีเทน เป็น เชื้อเพลิง การปิโตรเลียมแห่งประเทศไทยก็จะทำการติดตั้งมาตรวัดก๊าซให้ตามปริมาณความต้องการใช้ก๊าซของโรงงาน

ขนาดและชนิดของมาตรวัดก๊าซที่โรงงานอุตสาหกรรมแต่ละแห่งจะใช้ จะขึ้นอยู่กับปริมาณของก๊าซที่จะไหลผ่านอุปกรณ์เหล่านี้ ซึ่งจะพิจารณาได้จากตารางที่ 3.9 ในตารางนี้จะบอกขนาดเส้นผ่าศูนย์กลางของท่อส่งก๊าซและมาตรวัดก๊าซว่าจะทนอัตราการไหลของก๊าซผ่านอุปกรณ์ทั้งสองได้สูงสุดเท่าใด

ตารางที่ 3.8

การหาขนาดของท่อส่งก๊าซและมาตรวัดก๊าซ

ขนาด เส้นผ่าศูนย์กลางท่อส่งก๊าซ และมาตรวัดก๊าซ (มิลลิ เมตร)	อัตราการไหลผ่านของก๊าซที่ใช้ มาตรวัดก๊าซแบบรูทส์ (ลูกบาศก์ฟุต/ชั่วโมง)	อัตราการไหลผ่านของก๊าซ เมื่อ ใช้มาตรวัดก๊าซแบบไหลวน (ลูกบาศก์ฟุต/ชั่วโมง)
100	7,000	32,000
150	17,000	75,000
200	35,000	120,000
250	50,000	180,000
300	-	250,000

ที่มา : Tokyo Gas Engineering and Chiyoda Chemical Engineering and
Construction Co.,Ltd. Study Report on Conversasion of Industrial
Boiler Fuel From Oil to Pipe Line Gas. 1980 (n.p.)

ในการที่จะหาปริมาณอัตราการไหลผ่านของก๊าซนี้ หาได้จากเมื่อทราบอัตราการใช้น้ำมัน
เตาสูงสุดต่อชั่วโมง แล้วทำการเปรียบเทียบค่าปริมาณความร้อนกับก๊าซมีเทน

3. ข้อพิจารณาในการตัดแปลงอุปกรณ์ให้ความร้อน

ในการนำก๊าซมีเทนมาใช้เป็น เชื้อเพลิง แทนน้ำมันเตานั้นจะต้องทำการเปลี่ยนหัว เเผา
ของอุปกรณ์ให้ความร้อน จากหัว เเผาแบบน้ำมันเตามาเป็นหัว เเผาแบบก๊าซ การตัดแปลงอุปกรณ์ให้ความ
ร้อนนี้จะต้องพิจารณาถึง

- 3.1. ระบบหัว เเผาที่จะนำมา เปลี่ยนควรจะมีโครงสร้าง และหน้าที่ เหมือน เดิมมากที่สุด
- 3.2. หลังจากทำการตัดแปลงอุปกรณ์ให้ความร้อนใหม่แล้ว การทำงานของอุปกรณ์ควร
จะดีขึ้น หรืออย่างน้อยที่สุดจะต้อง เท่ากับก่อนที่จะทำการตัดแปลง
- 3.3. การทำงานของหัว เเผาหลังจากการตัดแปลงควรจะทำงานได้ง่ายและสะดวกขึ้น
- 3.4. ระบบการทำงานของหัว เเผา จะต้องปลอดภัยและทนทาน

อุปกรณ์ที่สำคัญในการนำก๊าซมีเทนมาใช้เป็นเชื้อเพลิง

ในการนำก๊าซมีเทนมาใช้เป็นเชื้อเพลิงทดแทนน้ำมัน เตามีอุปกรณ์ที่สำคัญที่จะต้องพิจารณา คือ

1. หัวเผาก๊าซ

หัวเผา คือ อุปกรณ์ที่ทำการผสมเชื้อเพลิงกับอากาศในอัตราส่วนที่เหมาะสม และนำส่วนผสมนี้เข้าไปทำให้เกิดการเผาไหม้ในหม้อไอน้ำหรือเตาเผาตามต้องการ โดยปกติหัวเผาก๊าซที่ใช้ในอุตสาหกรรมโดยทั่วไปจะแบ่งประเภทตามลักษณะตามวิธีการผสมเชื้อเพลิงกับอากาศ แต่หัวเผาที่จะใช้กับก๊าซมีเทนนี้จะแบ่งตามลักษณะเปลวไฟที่จะเผาไหม้ภายในหม้อไอน้ำ เนื่องจากก๊าซที่จะจ่ายให้แก่หัวเผานี้ มีความดันต่ำไม่เกิน 10 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว หัวเผาก๊าซนี้แบ่งเป็น 3 ประเภทคือ

1.1. หัวเผาก๊าซแบบวงแหวน (Typical Ring type Gas Burner)⁽¹²⁾ หัวเผาก๊าซแบบนี้ เปลวไฟที่เกิดขึ้นจะมีหลายเปลวรอบหัวเผา ตามช่องแบบวงแหวนที่เจาะไว้

1.2. หัวเผาก๊าซแบบหลายหัวฉีด (Multijet Gas Burner)⁽¹²⁾ หัวเผาก๊าซแบบนี้จะมีหัวฉีดสำหรับผสมก๊าซกับอากาศเพื่อทำการเผาไหม้หลายหัว

1.3. หัวเผาก๊าซแบบหลายช่อง (Multiport Gas Burner)⁽¹²⁾ หัวเผาก๊าซแบบนี้ เมื่อทำการผสมก๊าซกับอากาศแล้วจะส่งส่วนผสมนี้มายังช่องต่าง ๆ เพื่อทำการเผาไหม้ต่อไป

2. ระบบควบคุมการเผาไหม้

ระบบควบคุมการเผาไหม้นี้จะทำหน้าที่ควบคุมอัตราส่วนผสมของเชื้อเพลิงกับอากาศในหัวเผาให้ได้อัตราส่วนผสมของเชื้อเพลิงกับอากาศในหัวเผาให้ได้อัตราส่วนที่เผาไหม้สมบูรณ์ และควบคุมให้คงที่ที่อัตราส่วนนี้ตลอดเวลา ระบบควบคุมการเผาไหม้แบ่งเป็น 3 ระบบ คือ (รายละเอียดดูในภาคผนวก ข.)

2.1. ระบบลิ้นควบคุมคู่ (Dual Valve System)

2.2. ระบบลิ้นควบคุมอัตราส่วน (Proportioning Valve System)

2.3. ระบบผสมผ่านช่องเวนจูรี (Venturi Mixer System)

3. ระบบควบคุมการเผาไหม้อัตโนมัติ (Automatic Combustion Control System)

ระบบควบคุมการเผาไหม้อัตโนมัตินี้ มักจะเป็นระบบอุปกรณ์ไฟฟ้า เพื่อที่จะทำการควบ-

คุมการทำงานของหัวเผาให้หัวเผาทำงานได้อย่างมีประสิทธิภาพและปลอดภัย เมื่อมีการทำงานผิดปกติเกิดขึ้น เช่น ระดับน้ำในหม้อไอน้ำต่ำเกินไป แรงดันภายในหม้อไอน้ำสูงกว่าที่กำหนด เปลวไฟของหัวเผาดับแรงดันก๊าซที่จ่ายให้หัวเผาสูงหรือต่ำเกินไป ระบบควบคุมนี้จะทำให้อุปกรณ์ต่างๆหยุดทำงานทันที

ระบบควบคุมการเผาไหม้อัตโนมัตินี้ จะทำงานร่วมกับอุปกรณ์ความปลอดภัยต่าง ๆ เช่น ลิ้นจ่ายก๊าซแบบโซลินอยด์ (Solonoid Shut - off Valve) สวิตช์ความดัน และระบบควบคุมการจุดระเบิดอัตโนมัติของหัวเผา เป็นต้น