

# บทที่ 1

## บทนำ

### 1.1 ที่มา และความสำคัญของงานวิจัย

โรงไฟฟ้าแม่เมาะ การไฟฟ้าฝ่ายผลิตแห่งประเทศไทย ประกอบด้วยโรงไฟฟ้าขนาด 150 MW จำนวน 4 หน่วย และขนาด 300 MW จำนวน 6 หน่วย ซึ่งมีกำลังการผลิตรวม 2,400 MW โดยใช้ถ่านหินลิกไนต์จากบ่อเหมืองแม่เมาะเป็นเชื้อเพลิงในการผลิตกระแสไฟฟ้า ซึ่งเชื้อเพลิงดังกล่าว เมื่อผ่านกระบวนการเผาไหม้ จะทำให้เกิดมลภาวะจาก ก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ ดังที่เกิดเหตุการณ์ผลกระทบทางสิ่งแวดล้อมในอดีต ดังนั้น โรงไฟฟ้าแม่เมาะจึงได้ดำเนินการติดตั้งเครื่องกำจัด ก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (Flue Gas Desulfurization: FGD) ซึ่งสามารถลดปัญหาด้านมลภาวะลงได้อย่างเป็นรูปธรรม

ในกระบวนการเดินเครื่องกำจัดก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (FGD) ที่มีประสิทธิภาพสูงสุด จะต้องควบคุมอุณหภูมิของก๊าซไอเสียทางด้านขาเข้าของระบบ FGD ให้มีค่าไม่เกิน 180 °C แต่ในสภาพการเดินเครื่องปัจจุบัน พบว่าอุณหภูมิของก๊าซไอเสียก่อนเข้าสู่ระบบ FGD นั้น มีค่าสูงเกินกว่าที่กำหนด (มีค่าอยู่ระหว่าง 181 - 183 °C) ซึ่งส่งผลกระทบต่อประสิทธิภาพการทำงานของระบบ FGD ลดต่ำลง และอาจส่งผลให้อุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน Gas to Gas Heater (GGH) ของระบบ FGD เสียหาย

เมื่ออุณหภูมิ ก๊าซไอเสียทางด้านขาเข้า ของระบบ FGD มีค่าสูงจนถึง 185 °C ระบบป้องกันอัตโนมัติของโรงไฟฟ้า จะ ตัด โรงไฟฟ้าออกจากระบบ ทำให้ไม่สามารถจ่ายกระแสไฟฟ้า ได้ ดังนั้น เพื่อเป็นการ ป้องกันเหตุการณ์ดังกล่าว เมื่ออุณหภูมิ ก๊าซไอเสียทางด้านขาเข้าของ ระบบ FGD เริ่มมีค่าสูงใกล้ถึงค่าที่กำหนดไว้ (185 °C) โรงไฟฟ้าจะต้องลดกำลังการผลิตลง เพื่อลดปริมาณเชื้อเพลิงที่ป้อนเข้าสู่เตา ส่งผลให้ประสิทธิภาพของหม้อไอน้ำ และประสิทธิภาพในการผลิตไฟฟ้าลดลงไปด้วย

ในปี 2558 ค่าความสูญเสียจากสาเหตุ ของอุณหภูมิ ก๊าซไอเสียก่อนเข้าสู่ระบบ FGD มีค่าสูง กว่าที่กำหนด แสดงในตารางที่ 1.1

**ตารางที่ 1.1** ข้อมูล MWh Loss ของโรงไฟฟ้าหน่วยที่ 6 จากปัญหาอุณหภูมิก๊าซไอเสียสูงกว่าค่าที่กำหนด ในปี 2558

	MWh	Event Hours (ชั่วโมง)	มูลค่าที่สูญเสีย (บาท)
MWh Loss	1,521.85	57.634	4,995,481.45

หมายเหตุ สูญเสียรายได้กรณีโรงไฟฟ้าแม่เมาะลดกำลังการผลิต ตามสัญญาที่ให้ไว้กับศูนย์ควบคุมระบบกำลังไฟฟ้าแห่งชาติ ปี 2558 : 1.3129 บาท/หน่วย [kWh] ในช่วงระหว่างเดือน มีนาคม- พฤษภาคม และ 1.2995 บาท/หน่วย [kWh] ในช่วงระหว่างเดือน มิถุนายน-กรกฎาคม

ในกรณีที่ต้องลดกำลังการผลิต มีความจำเป็นต้องจุดน้ำมัน (Warm-up Oil) เข้าใช้งานเพื่อเป็นพลังงานสำรอง (Support Energy) เนื่องจาก เมื่อลดกำลังการผลิต ปริมาณเชื้อเพลิงถ่านที่ป้อนเข้าสู่หม้อไอน้ำจะลดลง อาจส่งผลให้เปลวไฟที่เผาไหม้ภายในเตา บั่นป่วน ซึ่งอาจทำให้ตัวตรวจจับเปลวไฟไม่สามารถตรวจจับได้ (Flame Failure) และระบบป้องกันอัตโนมัติ ของหม้อไอน้ำทำงานปลดโรงไฟฟ้าออกจากระบบ ดังนั้น เมื่อลดกำลังการผลิต กระแสไฟฟ้าลง จำเป็น ต้องมีการใช้น้ำมันเชื้อเพลิงเพื่อเป็นพลังงานสำรอง มูลค่าที่สูญเสียไปแสดงในตารางที่ 1.2

**ตารางที่ 1.2** ปริมาณน้ำมันเชื้อเพลิงที่โรงไฟฟ้าแม่เมาะหน่วยที่ 6 ใช้กรณีที่ต้องลดกำลังการผลิต เนื่องจากปัญหาอุณหภูมิก๊าซไอเสียสูงกว่าค่าที่กำหนด ปี 2558

	ลิตร	มูลค่า (บาท)
Fuel Oil Consumption	155,484.36	3,125,668.26

หมายเหตุ : ราคาน้ำมัน 19.39 บาท/ลิตร ในช่วงระหว่างเดือน มีนาคม- พฤษภาคม และ 20.65 บาท/ลิตร ในช่วงระหว่างเดือน มิถุนายน-กรกฎาคม

จากปัญหาดังกล่าว จะเห็นได้ว่า ในปี 2558 อุณหภูมิของก๊าซไอเสียที่มีค่าสูงกว่าที่กำหนด ส่งผลกระทบต่อโรงไฟฟ้า คิดเป็นมูลค่าการสูญเสียที่ต้องลดกำลังการผลิตลงมา และปริมาณน้ำมันที่ใช้เพื่อเป็นพลังงานสำรอง ประมาณ 8,121,149.72 บาท ดังข้อมูลที่แสดงในตารางที่ 1.3

ตารางที่ 1.3 มูลค่าสูญเสียรวมของโรงไฟฟ้าหน่วยที่ 6 กรณีเกิดปัญหา อุณหภูมิก๊าซไอเสียสูงกว่าค่าที่กำหนด ในปี 2558

กรณีเกิดปัญหาอุณหภูมิก๊าซไอเสียสูงกว่าค่าที่กำหนด	มูลค่าที่สูญเสีย (บาท)
MWh Loss	4,995,481.45
Fuel Oil Consumption	3,125,668.26
รวม	8,121,149.72

หนทางหนึ่งในการแก้ปัญหาดังกล่าว คือ การลดอุณหภูมิของก๊าซไอเสียลง โดยการดึงความร้อนออกจากก๊าซไอเสียมาอุ่นอากาศก่อนเข้าสู่หม้อไอน้ำ ซึ่งไม่เพียงแต่เป็นการเพิ่มประสิทธิภาพการทำงานของระบบ FGD ยังเป็นการประหยัดพลังงานที่ป้อนเข้าสู่หม้อไอน้ำด้วยอีกทางหนึ่ง โดยปกติแล้วโรงไฟฟ้าแม่เมาะได้ออกแบบให้มีการดึงความร้อนกลับจากก๊าซไอเสีย ด้วยอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน 2 ชนิด คือ อุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนแบบปฐมภูมิ (Primary Air Heater: PAH) และอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนแบบทุติยภูมิ (Secondary Air Heater: SAH) อย่างไรก็ตาม ยังไม่มีแนวทางที่ชัดเจนในการบริหารจัดการทางด้านความร้อนที่เหมาะสม จึงทำให้ผู้ปฏิบัติงานต้องใช้ประสบการณ์ในการตัดสินใจ

ในงานวิจัยนี้จะหาแนวทางในการกำหนดอัตราไหลของอากาศ และก๊าซไอเสีย ให้สอดคล้องกับชนิดของถ่านหินที่ป้อนให้แก่หม้อไอน้ำ สามารถควบคุม อุณหภูมิของก๊าซไอเสีย ก่อนเข้าสู่ระบบกำจัดก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ ให้ลดลงมากที่สุด โดยไม่ส่งผลกระทบต่อประสิทธิภาพของหม้อไอน้ำ

## 1.2 สรุปสาระสำคัญจากเอกสารที่เกี่ยวข้องกับงานวิจัย

**Alstom (2002)** ได้ศึกษาแนวทางการเพิ่มประสิทธิภาพ อุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนแบบ Rotary Regenerator ของหม้อไอน้ำ โรงไฟฟ้าแม่เมาะ กำลังการผลิต 150 MW โดยการเปลี่ยนแผ่นรับความร้อน เป็นแบบรีดลอน และคลื่นทั้งหมด (Notched and Undulated) ทำให้มีพื้นที่รับความร้อนเพิ่มขึ้น ส่งผลให้ อุณหภูมิก๊าซไอเสียด้านขาออก ลดลงจาก 180 °C เหลือ 173 °C จากผลการวิจัยดังกล่าวจึงใช้เป็นข้อมูลเบื้องต้นในการวิเคราะห์ถึงสภาพพื้นที่รับความร้อนของอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน และนำมาประยุกต์ใช้ในกระบวนการทำงานของแบบจำลองสมรรถนะ

**สุนทร (2546)** ได้ออกแบบ และสร้างอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนชนิดเทอร์โมไซฟอน โดยดึงความร้อนทิ้งจากก๊าซไอเสีย ด้านขาออก ของอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนปฐมภูมิ ของโรงไฟฟ้าแม่เมาะหน่วยที่ 4 โดยนำความร้อนที่ได้ไปทดแทนระบบไหลเวียนอากาศ (Hot Air Recirculation) ซึ่ง

สามารถลดอุณหภูมิของก๊าซไอเสียก่อนเข้าสู่ระบบกำจัดก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ลงเหลือ 165 – 170 °C หรือลดลงจากเดิมประมาณ 10 – 15 °C ที่อัตราการไหลของอากาศเผาไหม้ในหม้อไอน้ำ (Total Air Flow) 210 kg/s

**Kopac และ Hilalci (2007)** ได้ศึกษาผลกระทบจากการเปลี่ยนแปลงค่าอุณหภูมิบรรยากาศ (Ambient Temperature) ที่มีต่อประสิทธิภาพกระบวนการผลิตของโรงไฟฟ้าพลังความร้อน เชื้อเพลิงถ่านหิน โดยทำการศึกษาค่าอุณหภูมิบรรยากาศ (Ambient Temperature) ระหว่าง 5 – 35 °C โดยการประเมินผลกระทบต่ออุปกรณ์ต่าง ๆ ในกระบวนการผลิตกระแสไฟฟ้า เช่น หม้อไอน้ำ , กังหันไอน้ำ, อุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน เป็นต้น พบว่า เมื่ออุณหภูมิบรรยากาศ (Ambient Temperature) เปลี่ยนแปลง จะส่งผลกระทบต่อประสิทธิภาพหม้อไอน้ำมากที่สุด

**Sanpasertparnich and Aroonwilas (2009)** ได้ศึกษาและออกแบบ แบบจำลองโรงไฟฟ้าพลังความร้อนเชื้อเพลิงถ่านหิน โดยพิจารณาถึงค่าที่เหมาะสมที่สุดในการเดินเครื่อง เพื่อผลิตกระแสไฟฟ้า โดยโรงไฟฟ้าที่ใช้ในงานวิจัย คือ โรงไฟฟ้าพลังความร้อนขนาด 425 MW ในรัฐอิลลินอยส์ ประเทศสหรัฐอเมริกา ที่ใช้เชื้อเพลิงถ่านหินชนิด Bituminous โดยอาศัยหลักการ Sensitivity Analysis ของค่าสัมประสิทธิ์สหสัมพันธ์ (Correlation Coefficient) ร่วมกับแบบจำลอง Monte Carlo จากผลการวิจัยดังกล่าว พบว่า สิ่งที่มีผลกระทบต่อประสิทธิภาพโรงไฟฟ้าพลังความร้อน เชื้อเพลิงถ่านหิน คือ ปริมาณความชื้นในถ่านหิน , การควบคุมแรงดันที่กังหันไอน้ำแรงดันสูง (High Pressure Turbine), กังหันไอน้ำแรงดันปานกลาง (Intermediate Pressure Turbine) และกังหันไอน้ำแรงดันต่ำ (Low Pressure Turbine), ประสิทธิภาพของหม้อไอน้ำ , อุณหภูมิของอากาศขาเข้าก่อนผ่านอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน , อุณหภูมิของไอน้ำร้อนยิ่งยวด และไอน้ำร้อนหลังให้ความร้อนซ้ำ

จากข้อมูลที่กล่าวมาทั้งหมดข้างต้น พบว่าการเพิ่มขนาด หรือจำนวนของอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน สามารถทำให้อุณหภูมิของก๊าซไอเสียลดลง แต่ต้องมีการลงทุนค่อนข้างสูง และไม่คุ้มค่าต่อการลงทุนในปัจจุบัน ดังนั้นในงานวิจัยนี้จึงมุ่งเน้นไปที่ วิธีการปรับอัตราการไหลของอากาศ และก๊าซไอเสียที่ผ่านอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน เพื่อทำการวิเคราะห์หาแนวทาง หรือค่าที่เหมาะสมที่สุดในการเดินเครื่องโรงไฟฟ้า ที่ทำให้อุณหภูมิของก๊าซไอเสีย ก่อนเข้าสู่ระบบ FGD มีค่าไม่เกิน 180 °C โดยจะต้องคำนึงถึงอุณหภูมิบรรยากาศ ด้านขาเข้า ก่อนเข้า สู่อุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน เพื่อให้ได้ค่าที่เหมาะสมที่สุดในการเดินเครื่อง และไม่ส่งผลกระทบต่อประสิทธิภาพของโรงไฟฟ้า หรือกำลังการผลิต

### 1.3 วัตถุประสงค์ของงานวิจัย

1.3.1 หาแนวทางในการกำหนดอัตราการไหลของอากาศ และก๊าซไอเสีย ที่ผ่านอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนทั้งสองชนิด (PAH และ SAH) ให้สอดคล้องกับชนิดของถ่านหินที่ป้อนให้กับหม้อไอน้ำ

1.3.2 สามารถควบคุมอุณหภูมิของก๊าซไอเสีย ก่อนเข้าสู่ระบบ FGD ให้ลดลงมากที่สุด โดยไม่ส่งผลกระทบต่อประสิทธิภาพหม้อไอน้ำ

### 1.4 ขอบเขตของงานวิจัย

1.4.1 โรงไฟฟ้าที่นำมาใช้ศึกษาในงานวิจัยนี้ ได้แก่ โรงไฟฟ้าพลังความร้อน เชื้อเพลิงถ่านหินประเภทลิกไนต์ โรงไฟฟ้าแม่เมาะ การไฟฟ้าฝ่ายผลิตแห่งประเทศไทย หน่วยที่ 6 ขนาดกำลังการผลิตหน่วยละ 150 MW (ในส่วนของโรงไฟฟ้าแม่เมาะหน่วยที่ 7 ซึ่งใช้งานระบบกำจัดก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ร่วมกับโรงไฟฟ้าแม่เมาะหน่วยที่ 6 จะนำหลักการที่ได้จากการวิจัย ไปปรับใช้ และขยายผลในภายหลัง)

1.4.2 อุปกรณ์ และตัวแปรต่าง ๆ ของกระบวนการผลิตที่ใช้ศึกษาในงานวิจัยนี้ ได้แก่ หม้อไอน้ำ ประเภท Natural Circulation with 2 Tubular PAH, 2 Ljungstrom SAH, กังหันไอน้ำ ประเภท Tandem Compound 3 Casing Double-Flow Exhaust Reaction Reheat Condensing Type, ชุดควบแน่นประเภท Surface, อุณหภูมิไอน้ำร้อนยวดยิ่ง และไอน้ำหลังให้ความร้อนซ้ำ 530 °C, ความดันไอน้ำยวดยิ่ง 140 bar(g) และความดันไอน้ำหลังให้ความร้อนซ้ำ 31 bar(g)

1.4.3 ในกระบวนการวิเคราะห์ ค่าต่าง ๆ นำมาจากข้อมูลการทดสอบสมรรถนะหม้อไอน้ำ (Boiler Performance Test) ซึ่งเก็บข้อมูล กำลังการผลิต 150 MW และข้อมูลการเดินเครื่องในสถานะปกติ

### 1.5 ประโยชน์ที่ได้รับจากงานวิจัย

1.5.1 ได้แบบจำลองสมรรถนะที่สามารถลดอุณหภูมิของก๊าซไอเสีย ก่อนเข้าสู่ระบบกำจัดก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ ภายใต้สภาวะการเดินเครื่องที่เหมาะสมที่สุด ที่ไม่ส่งผลกระทบต่อประสิทธิภาพโดยรวมของโรงไฟฟ้า

1.5.2 สามารถป้องกันการสูญเสียกำลังการผลิตไฟฟ้า เนื่องจากปัญหาอุณหภูมิของก๊าซไอเสียสูงเกินกว่าที่กำหนดได้

1.5.3 สามารถนำแบบจำลองที่ได้ไปประยุกต์ใช้กับโรงไฟฟ้าที่มีปัญหาในลักษณะเช่นเดียวกัน