

สำนักหอสมุดกลาง พระจอมเกล้าลาดกระบัง

การควบคุมอัตราการไหลและความดันสำหรับกระบวนการถังความดัน

FLOW RATE AND PRESSURE CONTROL

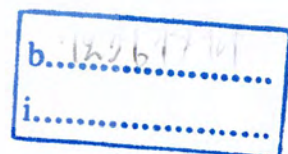
FOR PRESSURE TANK PROCESS



T119561



เลขหมู่.....
เลขทะเบียน **119561**
วัน,เดือน,ปี **- 8 S.ค. 2554**



ปริญญานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรบัณฑิต

สาขาวิชาวิศวกรรมการวัดคุม

คณะวิศวกรรมศาสตร์

สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าเจ้าคุณทหารลาดกระบัง

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานปีการศึกษา 2553 เท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้า
ไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ดัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

**FLOW RATE AND PRESSURE CONTROL
FOR PRESSURE TANK PROCESS**



**A THESIS SUBMITTED IN PARTIAL FULFILLMENT
OF THE REQUIREMENT FOR THE DEGREE OF
BACHELOR OF ENGINEERING IN INSTRUMENTATION ENGINEERING
FACULTY OF ENGINEERING
KING MONGKUT'S INSTITUTE OF TECHNOLOGY LADKRABANG**

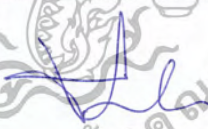
ACADEMIC YEAR 2010

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้า
ไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

สาขาวิชาวิศวกรรมการวัดคุม
คณะวิศวกรรมศาสตร์
สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าเจ้าคุณทหารลาดกระบัง
ใบรับรองปริญญาโท

หัวข้อปริญญาโท การควบคุมอัตราการไหลและความดันสำหรับกระบวนการถึงความดัน
FLOW RATE AND PRESSURE CONTROL FOR PRESSURE TANK
PROCESS

นักศึกษาผู้จัดทำ นายพิพัฒน์ ศรีสมบัติ รหัสนักศึกษา 50011105
นายพีระพล เจริญยิ่ง รหัสนักศึกษา 50011126
นางสาวภัทรารักษ์ จันทะบุตร รหัสนักศึกษา 50011160
ปริญญา วิศวกรรมศาสตรบัณฑิต
สาขาวิชา วิศวกรรมการวัดคุม
ปีการศึกษา 2553

อาจารย์ผู้ควบคุมปริญญาโท	ลายมือชื่อ
รองศาสตราจารย์ สักริยา ชิตวงศ์	

หัวข้อปริญญานิพนธ์ การควบคุมอัตราการไหลและความดันสำหรับกระบวนการถังความดัน
FLOW RATE AND PRESSURE CONTROL FOR PRESSURE TANK
PROCESS

นักศึกษาผู้จัดทำ นายพิพัฒน์ ศรีสมบัติ รหัสนักศึกษา 50011105
นายพีระพล เจริญยิ่ง รหัสนักศึกษา 50011126
นางสาวภัทราภรณ์ จันทะบุตร รหัสนักศึกษา 50011160

อาจารย์ที่ปรึกษา รองศาสตราจารย์ สักกริยา ชิตวงศ์

ปีการศึกษา 2553

บทคัดย่อ

ปริญญานิพนธ์ฉบับจัดทำขึ้น เพื่อศึกษาการควบคุมอัตราการไหลและความดันสำหรับกระบวนการถังความดัน ซึ่งประกอบด้วย 2 ส่วน คือ ส่วนควบคุมความดัน และส่วนควบคุมอัตราการไหล ส่วนควบคุมความดันประกอบด้วยอุปกรณ์วัดความดัน ถังความดัน และวาล์วควบคุมที่ได้รับการติดตั้งตัวควบคุมตำแหน่ง ส่วนควบคุมอัตราการไหลประกอบด้วยอุปกรณ์วัดอัตราการไหล และวาล์วควบคุมที่ได้รับการติดตั้งตัวควบคุมตำแหน่ง วิธีการควบคุมประกอบด้วย 2 วงรอบ นั่นคือ ส่วนควบคุมความดันในถังความดัน และส่วนควบคุมอัตราไหล โดยส่วนควบคุมทั้งสองใช้ตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ พร้อมกับฟังก์ชันการควบคุมแบบพีไอดี โปรแกรม WinCC ใช้สำหรับในเขียนกราฟิกยูเอซีของกระบวนการเพื่อที่จะป้อนและแสดงผลข้อมูลต่างๆ

Thesis Title	Flow Rate And Pressure Control For Pressure Tank Process	
Authors	Mr. Pipat	Srisombat
	Mr. Peeraphol	Charoenying
	Miss Pattaporn	Juntabuit
Thesis Advisor	Assoc. Prof. Sakreya	Chitwong
Year	2010	

ABSTRACT

This project has prepared a study of flow rate and pressure control for the pressure tank process containing of two parts, pressure control and flow control. The pressure control part consists of pressure transmitter, pressure tank, and control valve with the positioner. The flow rate control part consists of flow transmitter and control valve with positioner. The control method consists of two loops, that is, pressure control loop and flow rate control loop. Both control loops are implemented on the programmable logic control (PLC) with PID function. WinCC program is used for writing a graphic form of process in order to enter and display data.

กิตติกรรมประกาศ

ปริญญาบัตรฉบับนี้สำเร็จลุล่วงด้วยดีซึ่งผู้จัดทำได้รับความกรุณาจาก รองศาสตราจารย์ สักกรีชา ชิตวงศ์ อาจารย์ที่ปรึกษา ที่ได้ให้ความกรุณาให้ความอนุเคราะห์อุปกรณ์ที่ใช้สำหรับการทดลองในปริญญานิพนธ์ และให้คำแนะนำ คำปรึกษา ตลอดจนแนวความคิดต่างๆ ในการปรับปรุงแก้ไขงานและการทดลอง อาจารย์ทุกท่านที่ได้อบรมให้ความรู้ ทำให้สามารถนำความรู้ที่ได้เรียนมาใช้ในการทำปริญญานิพนธ์ฉบับนี้ ซึ่งผู้จัดทำขอกราบขอบพระคุณเป็นอย่างสูง ณ ที่นี้

คณะผู้จัดทำ



เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และ III อ่างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย.....	I
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	II
กิตติกรรมประกาศ.....	III
สารบัญ.....	IV
สารบัญตาราง.....	VII
สารบัญภาพ.....	VIII

บทที่ 1 บทนำ.....	1
1.1 ความสำคัญของปริญญานิพนธ์.....	1
1.2 วัตถุประสงค์ของปริญญานิพนธ์.....	1
1.3 ขอบเขตของปริญญานิพนธ์.....	2
1.4 ขั้นตอนการศึกษา.....	2
1.5 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ.....	2
บทที่ 2 ทฤษฎี.....	3
2.1 ตัวควบคุมพีไอดี.....	3
2.1.1 การควบคุมแบบป้อนกลับด้วยตัวควบคุมพีไอดี.....	3
2.1.2 กริยาการควบคุมแบบป้อนกลับ.....	5
2.1.2.1 กริยาการควบคุมแบบเปิด-ปิด.....	5
2.1.2.2 กริยาควบคุมแบบสัดส่วน.....	6
2.1.2.3 กริยาควบคุมแบบอินทิกรัล.....	7
2.1.2.4 กริยาควบคุมแบบอนุพันธ์.....	8
2.1.2.5 กริยาควบคุมแบบพีไอ.....	9
2.1.2.6 กริยาควบคุมแบบพีดี.....	10
2.1.2.7 กริยาควบคุมแบบพีไอดี.....	11
2.2 การปรับแต่งค่าของพารามิเตอร์ตัวควบคุม.....	14
2.2.1 วิธีกรแบบ Reaction Curve.....	14
2.2.2 วิธี Ultimate Method ของ Ziegler-Nichols	16

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
2.2.3 วิธี Trial and Error.....	17
2.3 สรุป.....	18
บทที่ 3 วิธีการดำเนินงาน.....	19
3.1 บทนำ.....	19
3.2 โครงสร้างของกระบวนการถึงความดัน.....	20
3.3 โครงสร้างของตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้.....	22
3.3.1 โปรแกรม SIMATIC MANAGER.....	23
3.3.1.1 การเชื่อมหน่วยต่ออินพุต/เอาต์พุต.....	23
3.3.1.2 การปรับตั้งค่าพารามิเตอร์ของสัญญาณแอนาล็อก.....	23
3.3.1.3 การประมวลผลสัญญาณแอนาล็อก.....	25
3.3.1.4 การใช้ฟังก์ชัน FC105 กับกระบวนการ.....	26
3.3.1.5 การใช้งานฟังก์ชันในกระบวนการ (FC 105).....	28
3.3.1.5.1 การกำหนดค่าพารามิเตอร์ของอุปกรณ์วัดความดัน.....	28
3.3.1.5.2 การกำหนดค่าพารามิเตอร์ของอุปกรณ์วัดอัตราการไหล.....	29
3.3.1.6 ฟังก์ชัน Unscaling values (UNSCALE): FC 106.....	30
3.3.1.7 การใช้งานฟังก์ชันในกระบวนการ (FC 106)	31
3.3.1.8 การใช้ตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ในการควบคุมแบบพีไอดี.....	31
3.3.2 โปรแกรม WinCC.....	37
3.3.2.1 การสร้างโปรเจกต์ใหม่.....	37
3.3.2.2 การจัดการกับ Tag.....	38
3.3.2.3 การใช้งาน Graphic Designer.....	39
3.3.2.4 การทำให้โปรเจกต์ทำงาน.....	40
3.3.2.5 การใช้งาน Tag Logging และ Archive.....	41
3.3.2.6 Alarm Logging.....	41
3.4 สรุป.....	42

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
บทที่ 4 การทดลอง.....	43
4.1 กล่าวนำ.....	43
4.2 การทดลอง.....	43
4.2.1 การหาค่าพารามิเตอร์ของวงรอบความดัน.....	44
4.2.2 การหาค่าพารามิเตอร์ของวงรอบอัตราการใช้.....	44
4.3 สรุป.....	46
บทที่ 5 สรุปผลการวิจัยและข้อเสนอแนะ.....	47
5.1 สรุปผล.....	47
5.2 ข้อเสนอแนะ.....	47
บรรณานุกรม.....	48
ภาคผนวก.....	49



สารบัญตาราง

ตารางที่	หน้า
2.1 สูตรหาค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดีตามวิธี Process Reaction Curve.....	15
2.2 สูตรหาค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดีตามวิธี Ultimate Method.....	17
3.1 แสดงตัวอย่างค่าของข้อมูลที่เกิดจากการรับสัญญาณอินพุตแบบแอนาล็อก.....	26
3.2 ตัวอย่างค่าของข้อมูลที่เกิดจากการรับสัญญาณเอาต์พุตแบบแอนาล็อก.....	26
3.3 พารามิเตอร์ FC 105.....	27
4.1 ตารางแสดงค่าพารามิเตอร์ของแต่ละวงรอบ.....	45



สารบัญภาพ

ภาพที่	หน้า
2.1 แสดงโครงสร้างของระบบควบคุมแบบป้อนกลับ.....	4
2.2 แสดงกิริยาการควบคุมแบบเปิด-ปิด.....	5
2.3 แสดงคุณสมบัติของตัวควบคุมแบบสัดส่วน.....	7
2.4 แสดงผลตอบสนองของกิริยาควบคุมแบบอินทิกรัล.....	8
2.5 แสดงผลตอบสนองของกิริยาควบคุมแบบอนุพันธ์.....	9
2.6 แสดงตัวอย่างผลตอบสนองของกิริยาควบคุมแบบพีไอ.....	10
2.7 แสดงตัวอย่างผลตอบสนองของกิริยาควบคุมแบบพีดี.....	11
2.8 แสดงตัวอย่างผลตอบสนองของกิริยาควบคุมแบบพีไอดี.....	12
2.9 แสดงการเปรียบเทียบผลของตัวควบคุมแบบต่างๆ.....	13
2.10 ผลตอบสนองรูปตัว S เมื่อใช้วิธี Process Reaction Curve.....	15
2.11 ผลตอบสนองที่แกว่งอย่างต่อเนื่อง เมื่อปรับโดยใช้วิธี Ultimate Method.....	16
3.1 โครงสร้างของกระบวนการถึงความดัน.....	20
3.2 โครงสร้างกระบวนการของแหล่งจ่ายน้ำ.....	21
3.3 โครงสร้างกระบวนการควบคุมความดัน.....	21
3.4 โครงสร้างกระบวนการควบคุมอัตราการไหล.....	22
3.5 การเชื่อมต่อหน่วยอินพุตการเชื่อมต่อสัญญาณอินพุตแบบสองสายและสี่สาย.....	23
3.6 ขั้นตอนการเข้าสู่หน้าค่าของโปรแกรม Hardware configuration.....	24
3.7 การกำหนดค่า Properties ของจุดเชื่อมต่อรับสัญญาณแอนาล็อกอินพุต.....	24
3.8 การกำหนดค่า Properties ของจุดเชื่อมต่อรับสัญญาณแอนาล็อกอินพุต.....	25
3.9 การเขียนฟังก์ชัน FC 105 Scaling Pressure Transmitter.....	28
3.10 การเขียนฟังก์ชัน FC 106 Unscaling.....	31
3.11 แสดงความสัมพันธ์ในการใช้งานฟังก์ชัน FC105, FC106, FB 41 และ OB 35 ในการควบคุมแบบป้อนกลับ.....	32
3.12 บล็อกไดอะแกรมของฟังก์ชันมาตรฐาน FB 41 “CONT_C”.....	33
3.13 การกำหนดคาบระยะเวลาในการรับสัญญาณอินพุต.....	35

สารบัญภาพ (ต่อ)

ภาพที่	หน้า
3.14 การการสร้าง DB (Instance data block).....	35
3.15 การเขียนโปรแกรม FB 41 “CONT_C”	36
3.16 แสดงการสร้าง โปรเจคแบบ Single-User Project.....	37
3.17 แสดงการกำหนด Tag.....	38
3.18 แสดง Tag ทั้งหมดที่ใช้ใน โครงการนี้.....	39
3.19 แสดงการสร้างหน้าจอของกระบวนการ.....	39
3.20 แสดงส่วนของ Graphic Designer.....	40
3.21 แสดงหน้าจอ HMI ของกระบวนการ.....	40
3.22 แสดงหน้าจอ Tag Logging ของกระบวนการ.....	41
3.23 แสดงหน้าจอ Alarm Logging ของกระบวนการ.....	42
4.1 แสดงการปรับวงรอบความดัน.....	44
4.2 แสดงการปรับวงรอบอัตราการไหล.....	45
4.3 แสดงการควบคุมที่ 100% ของความดันและอัตราการไหล.....	46

บทที่ 1

บทนำ

1.1 ความสำคัญของปรีญญาณิพนธ์

ในอุตสาหกรรมการผลิตในปัจจุบัน โดยส่วนใหญ่จะมีการควบคุมในแบบกึ่งอัตโนมัติ โดยตัวแปรกระบวนการ (Process Variable) ในกระบวนการผลิตต่างๆ ที่ถูกควบคุมให้มีผลตอบสนองตามที่ต้องการ ซึ่งที่พบได้บ่อยที่สุด คือ ความดัน อัตราการไหล ระดับและอุณหภูมิ เป็นต้น การควบคุมตัวแปรของกระบวนการเหล่านี้ จะใช้ตัวควบคุมหรือเครื่องควบคุมกระบวนการแทนมนุษย์ ในขณะที่ตัวกันก็ต้องอาศัยการปรับแต่งค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมจากผู้มีประสบการณ์ หรือมีความชำนาญในการปรับแต่งค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุม เพื่อให้ได้ค่าที่ได้ผลตอบสนองที่ดีที่สุดตามต้องการ

สำหรับการควบคุมอัตราการไหล (Flow Rate Control) และความดัน (Pressure Control) ก็เป็นกระบวนการหนึ่งที่มีส่วนสำคัญมากในอุตสาหกรรม ซึ่งโดยส่วนใหญ่จะใช้ควบคุมด้วยตัวควบคุมพีไอดี (PID) อย่างไรก็ตามการใช้ตัวควบคุมพีไอดีนั้นจะต้องปรับค่าพีไอดีที่เหมาะสมไม่อย่างนั้นระบบจะเกิดการพุ่งเกิน (Overshoot) หรือการแกว่ง (Oscillate) และใช้เวลานานในการเข้าสู่เป้าหมาย (Setting time) ข้อเสียของการเกิดค่าพุ่งเกินหรือการแกว่งจะทำให้เกิดอัตราการไหลและความดันที่ผิดพลาด ดังนั้นในโครงการนี้จึงได้ทำการทดลองเกี่ยวกับการควบคุมโดยใช้โปรแกรม SIMATIC MANAGER สำหรับการเขียน Ladder Diagram และโปรแกรม WinCC สำหรับการเขียนกราฟิก เพื่อที่จะดูผลและนำผลการทดลองมาประยุกต์ใช้ในการควบคุมต่างๆ ได้

1.2 วัตถุประสงค์ของปรีญญาณิพนธ์

1. ศึกษาหลักการของกระบวนการถึงความดัน
2. ศึกษาอุปกรณ์การวัด ตัวขับเร็ว ทั้งเชิงทฤษฎีและการประยุกต์ใช้งานกับกระบวนการถึงความดัน
3. ศึกษาวิธีการใช้งานตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้เพื่อนำไปประยุกต์ใช้งานกับกระบวนการถึงความดัน
4. ศึกษาวิธีการเชื่อมต่อเครื่องคอมพิวเตอร์กับตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้เพื่อรับส่งข้อมูล
5. ศึกษาวิธีการประยุกต์ใช้งานโปรแกรมสกาตา (WinCC) เพื่อวัตถุประสงค์ต่างๆ เช่น รับข้อมูล แสดงผลข้อมูล เก็บข้อมูลและประมวลผลเบื้องต้น

1.3 ขอบเขตของปริญญาโท

สร้างกระบวนการถึงความคืบหน้า โดยใช้ตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้เพื่อควบคุมความคืบหน้าและ อัตราการไหล พร้อมทั้งสามารถพัฒนาโปรแกรมสำหรับประมวลผลด้วยตัวควบคุมชนิดประมวล ได้ และพัฒนาโปรแกรมสเกาตาซึ่งทำงานบนเครื่องคอมพิวเตอร์เพื่อแสดงผลข้อมูล เก็บข้อมูลและ ประมวลผลเป็นต้น

1.4 ขั้นตอนการศึกษา

1. ศึกษาการทำงานของอุปกรณ์ต่างๆ
2. ออกแบบและติดตั้งอุปกรณ์ต่างๆ
3. ศึกษาการเขียนโปรแกรม SIMATIC
4. ศึกษาการเขียนโปรแกรม WinCC
5. ออกแบบโปรแกรมที่ใช้ในการควบคุม
6. ออกแบบ โปรแกรมสเกาตาที่ใช้ในการควบคุม

1.5 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

1. มีความเข้าใจในหลักการของกระบวนการถึงความคืบหน้า
2. มีความรู้ ความเข้าใจ เกี่ยวกับอุปกรณ์การวัด ตัวขับเคลื่อน ทั้งเชิงทฤษฎีและการ ประยุกต์ใช้งานกับกระบวนการถึงความคืบหน้า
3. สามารถใช้งานตัวควบคุมชนิด โปรแกรมได้ เมื่อนำไปประยุกต์ใช้งานกับกระบวนการถึงความคืบหน้า
4. สามารถเชื่อมต่อเครื่องคอมพิวเตอร์กับตัวควบคุมชนิด โปรแกรมได้ เพื่อใช้ในการรับ- ส่งข้อมูล
5. สามารถประยุกต์ใช้งาน โปรแกรมสเกาตา เพื่อวัตถุประสงค์ต่างๆ เช่น รับข้อมูล แสดงผลข้อมูลเก็บข้อมูลและประมวลผลเบื้องต้น ได้

บทที่ 2

ทฤษฎี

2.1 ตัวควบคุมพีไอดี (PID)

2.1.1 การควบคุมแบบป้อนกลับด้วยตัวควบคุมพีไอดี (PID)

ระบบควบคุมแบบป้อนกลับ (Closed-loop) เป็นระบบควบคุมแบบหนึ่ง ซึ่งสัญญาณเอาต์พุตจะมีผลโดยตรงต่อการควบคุม ดังนั้นระบบควบคุมแบบป้อนกลับคือระบบควบคุมแบบป้อนกลับนั่นเอง สัญญาณค่าความคลาดเคลื่อน ซึ่งเป็นสัญญาณที่แตกต่างระหว่างสัญญาณอินพุตกับสัญญาณที่ได้มีการป้อนกลับจะถูกป้อนให้ตัวควบคุม เพื่อจะได้ลดความคลาดเคลื่อนให้น้อยลงและทำให้เอาต์พุตของระบบมีค่าตามที่ต้องการ โดยระบบควบคุมแบบป้อนกลับ โดยทั่วไปประกอบด้วย

- ตัวควบคุม (Controller)

เป็นเครื่องมือหรืออุปกรณ์ที่ใช้ในการสร้างสัญญาณควบคุม เพื่อทำหน้าที่ควบคุมให้ระบบหรือกระบวนการที่ต้องการควบคุมมีเอาต์พุต หรือผลตอบสนองเป็นไปตามต้องการ โดยเครื่องควบคุมที่ใช้กันอยู่มีหลายแบบด้วยกัน แต่ที่นิยมใช้กันมากที่สุดคือ ตัวควบคุมแบบพีไอดี

- อุปกรณ์ควบคุมสุดท้าย (Final Control Element)

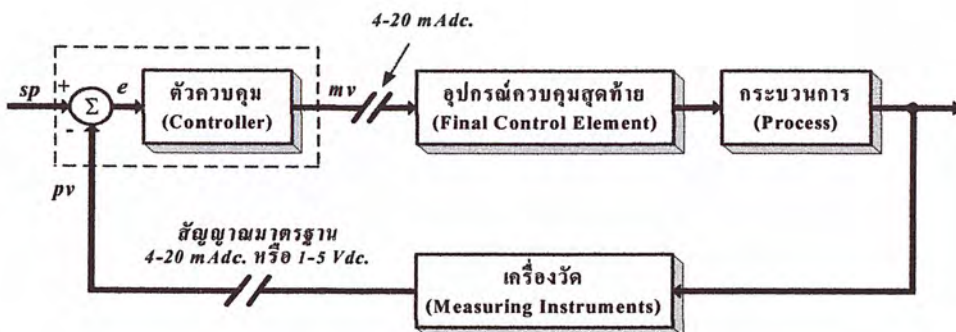
เป็นอุปกรณ์ที่ทำหน้าที่ปรับสภาวะของกระบวนการ ด้วยการเปลี่ยนแปลงค่าตัวแปรปรับกระบวนการ (Manipulated Variable: mv) ตามคำสั่งหรือสัญญาณ ควบคุมที่ได้รับจากตัวควบคุม อุปกรณ์ควบคุมสุดท้ายมีอยู่หลายอย่างด้วยกัน เช่น วาล์วควบคุม อินเวอร์เตอร์ (Inverter) และตัวกระทำ (Actuator) เป็นต้น แต่ที่พบเห็นกันมากในอุตสาหกรรมได้แก่ วาล์วควบคุม

- กระบวนการ (Process)

หมายถึงระบบหรือกระบวนการทางฟิสิกส์ ที่ต้องการควบคุมให้มีสถานะเป็นไปตามต้องการ เช่น กระบวนการเกี่ยวกับการควบคุมระดับของของเหลว กระบวนการเกี่ยวกับการควบคุมอุณหภูมิ เป็นต้น ซึ่งสถานะของกระบวนการแสดงด้วยตัวแปรกระบวนการ (Process Variable: pv)

- อุปกรณ์วัด (Measuring Instruments)

เป็นอุปกรณ์ซึ่งอาจจะได้แก่ ทรานสดิวเซอร์ (Transducer) เซนเซอร์ (Sensor) อุปกรณ์ส่งสัญญาณ (Transmitter) หรือเครื่องวัดสัญญาณอื่นๆ ในกระบวนการเพื่อนำสัญญาณที่ได้ไปใช้เป็นตัวแปรในการควบคุม โดยสัญญาณขาออกของอุปกรณ์วัดทั่วไปจะเป็นสัญญาณมาตรฐานอุตสาหกรรม เช่น สัญญาณแรงดัน 1-5 Vdc กระแส 4-20 mAdc หรือขนาด 3-15 psi เป็นต้น



ภาพที่ 2.1 แสดง โครงสร้างของระบบควบคุมแบบป้อนกลับ

จากภาพที่ 2.1 แสดงโครงสร้างของระบบควบคุมแบบป้อนกลับ ซึ่งจะใช้ในการควบคุมกระบวนการทางอุตสาหกรรม โดยทั่วไปนิยมใช้ตัวควบคุมแบบพีไอดี (PID) เพราะรูปแบบของตัวควบคุมที่สามารถควบคุมกระบวนการต่างๆ ได้อย่างกว้างขวาง เนื่องจากมีระบบโครงสร้างการทำงานที่ไม่ซับซ้อน เข้าใจได้ง่าย การใช้ตัวควบคุมแบบพีไอดีขึ้นอยู่กับค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดี ให้เหมาะสมเพื่อให้ได้ผลตอบสนองออกตามที่ต้องการ ตัวควบคุมพีไอดีประกอบไปด้วย ตัวควบคุมแบบสัดส่วน (P) ตัวควบคุมแบบอินทิกรัล (I) และตัวควบคุมแบบอนุพันธ์ (D) ซึ่งมีฟังก์ชันการถ่ายโอนดังนี้

$$m(t) = K_p \left(e(t) + \frac{1}{T_i} \int_0^t e(t) dt + T_d \frac{de(t)}{dt} \right) \quad (2.1)$$

โดยที่ K_p คือ ค่าอัตราขยายของตัวควบคุมแบบสัดส่วน (Proportional Gain)

T_i คือ ค่าทางเวลาอินทิกรัล ของตัวควบคุมแบบอินทิกรัล (Integral Time)

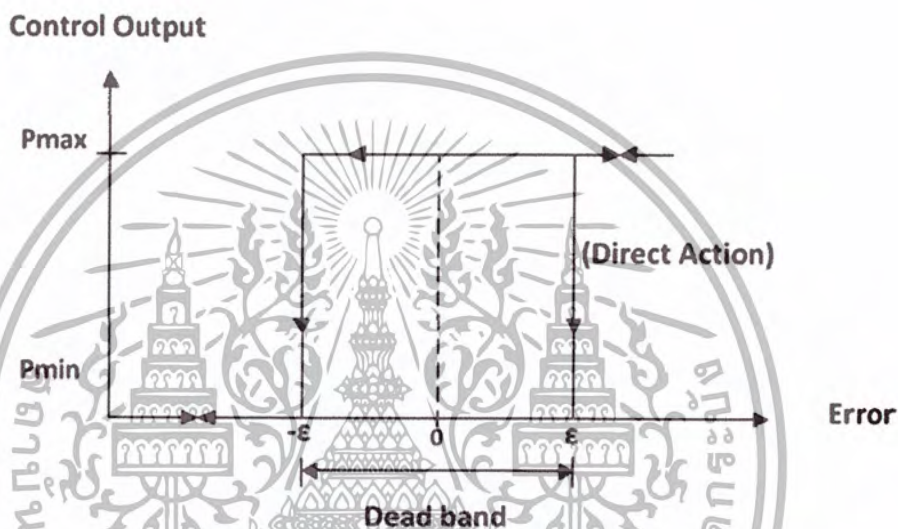
T_d คือ ค่าทางเวลาอนุพันธ์ ของตัวควบคุมแบบอนุพันธ์ (Derivative Time)

จากภาพที่ 2.2 จะเห็นว่าสัญญาณควบคุม หรือตัวแปรปรับกระบวนการ (mv) ที่ได้จากตัวควบคุมแบบพีไอดี จะถูกกำหนดด้วยความสัมพันธ์ระหว่างสัญญาณขาเข้าตัวควบคุมกับตัวแปรของกระบวนการ (pv) กับสัญญาณอ้างอิงหรือค่าเป้าหมาย (sp) โดยที่ความสัมพันธ์ดังกล่าว จะขึ้นกับกฎเกณฑ์การควบคุมที่ผู้ควบคุมปรับแต่งไว้ล่วงหน้า (ค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุม) จะเป็นไปตามกิริยาควบคุมแบบต่างๆ ดังที่กล่าวต่อไปนี้

2.1.2 กริยาการควบคุมแบบป้อนกลับ

2.1.2.1 กริยาการควบคุมแบบเปิด-ปิด (ON-OFF)

ระบบที่มีการควบคุมแบบเปิด-ปิด เป็นระบบที่ใช้กันค่อนข้างมากสำหรับการควบคุมกระบวนการในทางอุตสาหกรรม และอุปกรณ์เครื่องใช้ภายในบ้าน เช่น เตาไรต์ กาน้ำร้อน และการควบคุมระดับน้ำในถังเก็บน้ำเป็นต้น ทั้งนี้เพราะระบบควบคุมดังกล่าวไม่ซับซ้อน การติดตั้งระบบควบคุมทำได้ง่าย และราคาค่อนข้างถูก โดยการควบคุมจะทำงานเพียง 2 สถานะคือเปิด (100%) กับปิด (0%) กริยาควบคุมแบบเปิด-ปิด ดังแสดงภาพที่ 2.2



ภาพที่ 2.2 แสดงกริยาการควบคุมแบบเปิด-ปิด

จากภาพที่ 2.2 จะเห็นว่า ถ้าค่าความคลาดเคลื่อนมากกว่าค่าวิกฤต ($+\epsilon$) ค่าเอาต์พุทของตัวควบคุมจะเปลี่ยนจาก 0% เป็น 100% เมื่อค่าความคลาดเคลื่อนน้อยกว่าค่าวิกฤต ($-\epsilon$) ค่าเอาต์พุทของตัวควบคุมจะเปลี่ยนจาก 100% เป็น 0% ค่าเอาต์พุทที่อยู่ในช่วงเดธแบนด์ (Dead Band) จะไม่มีการเปลี่ยนแปลงแต่อย่างใดซึ่งอาจจะเป็นผลมาจากการเสียดทานที่ไม่ได้คาดไว้ก่อนหรือบางครั้งก็อาจเป็นต้องทำให้เกิดช่วงเดธแบนด์ขึ้น เพื่อป้องกันการเปิด-ปิดบ่อยเกินไปจะทำให้การควบคุมหรือกระบวนการได้รับความเสียหาย แต่ช่วงเดธแบนด์นี้ต้องไม่กว้างนักเพราะอาจจะทำให้ค่าความเที่ยงตรงของการควบคุมลดลง ระบบที่มีการควบคุมแบบเปิด-ปิดเขียนเป็นสมการ (2.2) ได้ดังนี้

$$m(t) = \begin{cases} 0\% & , e < -\epsilon \\ 100\% & , e < +\epsilon \end{cases} \quad (2.2)$$

เมื่อ $m(t)$ คือ สัญญาณควบคุมหรือเอาต์พุตของตัวควบคุม
 $e(t)$ คือ ค่าความคลาดเคลื่อน
 ϵ คือ ครึ่งหนึ่งของเดทแบนด์

2.1.2.2 กรียาควบคุมแบบสัดส่วน (Proportional (P))

สำหรับตัวควบคุมแบบสัดส่วน สัญญาณควบคุมจะแปรเป็นสัดส่วนโดยตรงกับสัญญาณคลาดเคลื่อน ซึ่งเป็นผลต่างระหว่างสัญญาณอ้างอิงหรือสัญญาณเข้ากับสัญญาณออกหรือตัวแปรที่ควบคุมของระบบดังนี้

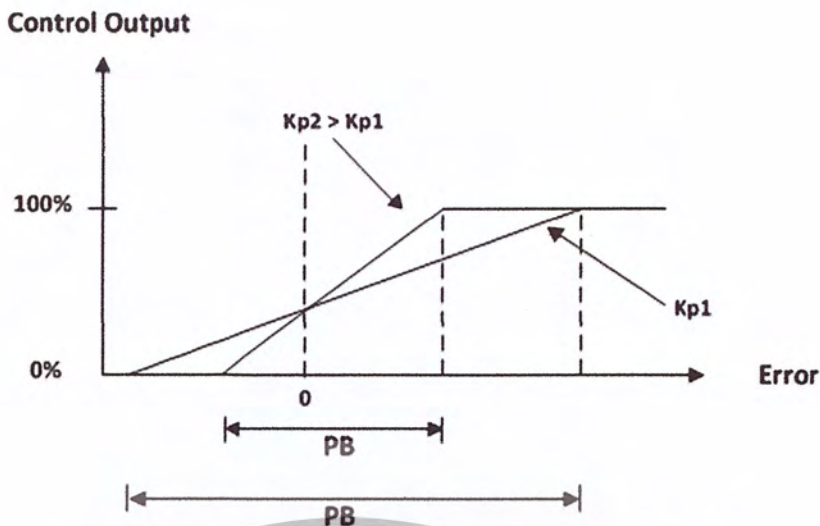
$$mp(t) = Kpe(t) + \bar{m} \quad (2.3)$$

เมื่อ $mp(t)$ คือ ค่าเอาต์พุตของตัวควบคุมแบบสัดส่วน
 $Kpe(t)$ คือ อัตราขยายของตัวควบคุมแบบสัดส่วน
 \bar{m} คือ ค่าเอาต์พุตของตัวควบคุมที่ค่าความคลาดเคลื่อนเท่ากับศูนย์

สำหรับค่าอัตราขยาย (K_p) ของตัวควบคุมแบบสัดส่วนจะสัมพันธ์กับค่าเปอร์เซ็นต์ของ พร็อพโพรชันนอลแบนด์ (proportional band) โดยพร็อพโพรชันนอลแบนด์คือค่าความเปลี่ยนแปลงของความคลาดเคลื่อน เมื่อเทียบกับค่าเปอร์เซ็นต์ของความผิดพลาดเต็มสเกล (Full scale error) ที่ทำให้สัญญาณควบคุม (controller output) เปลี่ยนแปลงไปร้อยละดังกล่าว สมการ (2.4)

$$PB = \frac{100\%}{K_p} \quad (2.4)$$

ข้อเสียของสำหรับตัวควบคุมแบบสัดส่วน คือ ไม่สามารถกำจัดออฟเซตได้



ภาพที่ 2.3 แสดงคุณสมบัติของตัวควบคุมแบบสัดส่วน

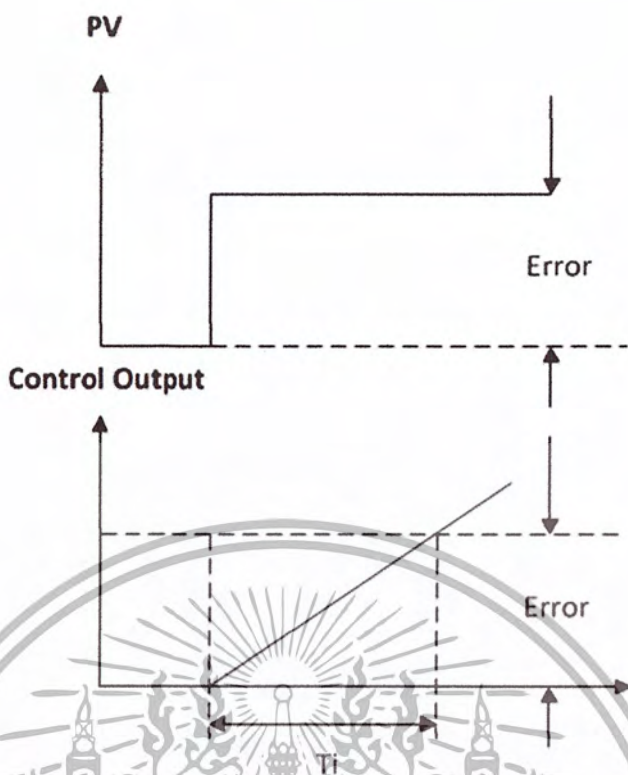
2.1.2.3 ฏริยาควบคุมแบบอินทิกรัล (Integral (I))

สัณญูามควบคุมในกรณีของการควบคุมแบบอินทิกรัล ขึ้นอยู่กับค่าในอดีตซึ่งแตกต่างกับการควบคุมเชิงสัดส่วน ที่จะขึ้นอยู่กับค่าปัจจุบัน เป็นการเอาค่าความผิดพลาด (Error) มาทำการบวกกัน ไปเรื่อยๆ ด้วยความถี่คงที่ค่าหนึ่ง ซึ่งความถี่นี้ก็คือความถี่ของระบบ ดังสมการ (2.5)

$$m_I(t) = K_I \int_0^t e(t)dt + \bar{m}_I(0) \tag{2.5}$$

- เมื่อ $m_I(t)$ คือ ค่าเอาต์พุตของตัวควบคุมแบบอินทิกรัล
- K_I คือ อัตราขยายของตัวควบคุมแบบอินทิกรัล
- $\int_0^t e(t)dt$ คือ พื้นที่ทั้งหมดของค่าความคลาดเคลื่อน
- $\bar{m}_I(0)$ คือ ค่าเอาต์พุตของตัวควบคุมที่เวลา t เท่ากับศูนย์

ผลของฏริยาควบคุมแบบอินทิกรัลนี้ จะไม่ทำให้เกิดค่าออฟเซตขึ้นในระบบและลดค่าพุ่งเกิน (Overshoot) ของระบบลงได้ แต่ถ้าฏริยาการควบคุมมีค่าสูงเกินไปอาจจะทำให้ผลตอบสนองที่ได้ของกระบวนการช้าลง ผลตอบสนองของฏริยาควบคุมแบบอินทิกรัล แสดงดังภาพที่ 2.4



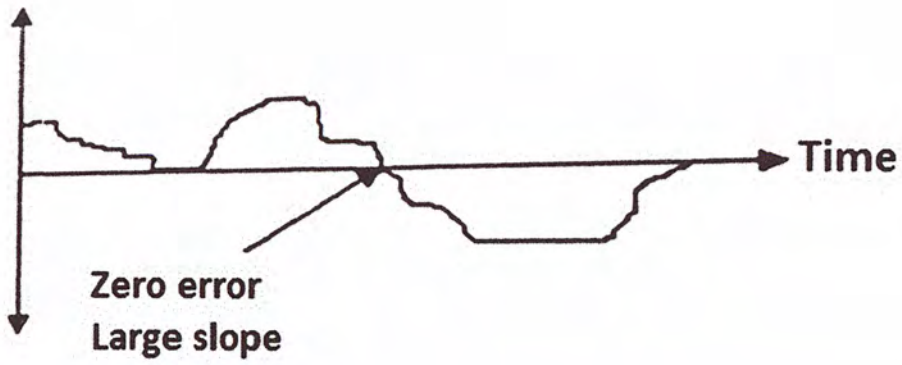
ภาพที่ 2.4 แสดงผลตอบสนองของกริยาควบคุมแบบอินทิกรัล

2.1.2.4 กริยาควบคุมแบบอนุพันธ์ (Derivative (D))

เป็นสัญญาณที่เกิดจากการหาอนุพันธ์ของสัญญาณผิดพลาด ดังนั้น สัญญาณผิดพลาดที่มีสัญญาณรบกวนมาก สัญญาณเอาต์พุตที่ออกมาจากตัวควบคุมเชิงอนุพันธ์นี้จะกระเพื่อมค่อนข้างมาก เนื่องจากค่าความชัน (Slope) เปลี่ยนแปลงมาก อาจทำให้ระบบไม่เสถียรได้ และเมื่อความคลาดเคลื่อนเปลี่ยนแปลง เรียกการกระทำดังกล่าวว่า อัตราการกระทำ (Rate Action) ดังสมการ (2.6)

$$m_D(t) = K_D \frac{de(t)}{dt} \quad (2.6)$$

เมื่อ $m_D(t)$ คือ ค่าเอาต์พุตของตัวควบคุมแบบอนุพันธ์
 K_D คือ อัตราขยายของตัวควบคุมแบบอนุพันธ์
 $\frac{de(t)}{dt}$ คือ ค่าความคลาดเคลื่อนที่เวลา t



ภาพที่ 2.5 แสดงผลตอบสนองของกรียาควบคุมแบบอนุพันธ์

2.1.2.5 กรียาควบคุมแบบพีไอ (Proportional – Integral (PI))

ดังที่ได้กล่าวมาแล้วว่า การควบคุมแบบเปิด-ปิด จะมีออฟเซต ถ้ามีสิ่งรบกวนโปรเซสขึ้น เพื่อกำจัดออฟเซตโดยไม่ต้องปรับตั้งค่าไบแอสที่ตัวควบคุม จำเป็นต้องทำให้ตัวควบคุมสามารถปรับตั้งค่าไบแอสได้โดยอัตโนมัติ การควบคุมดังกล่าวได้แก่ การควบคุมแบบพีไอ การควบคุมแบบพีไอ มี Integral Action หรือ Reset Action เพิ่มเข้าไปกับการควบคุมแบบพี ระบบควบคุมส่วนมากมักจะใช้การควบคุมแบบพีไอ ในการควบคุมอัตราการไหลและแรงดันของเหลว สมการของสัญญาณควบคุมของการควบคุมแบบพีไอ แสดงได้ดังนี้

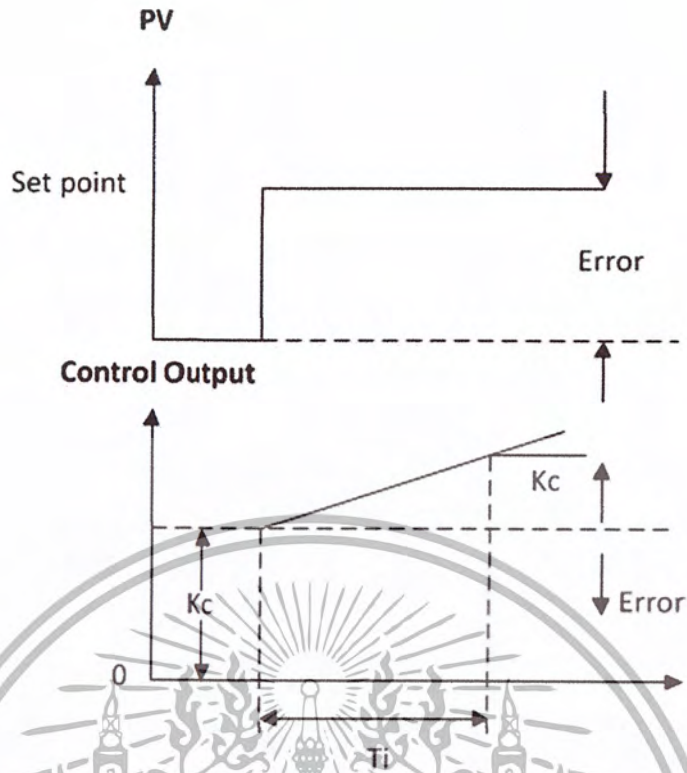
$$m_{PI}(t) = \bar{m} + K_P e(t) + K_P K_I \int_0^t e(t) dt \quad (2.7)$$

หรือ

$$m_{PI}(t) = \bar{m} + K_C e(t) + \frac{K_C}{T_i} \int_0^t e(t) dt \quad (2.8)$$

เมื่อ $K_C = K_P$ และ $K_I = \frac{1}{T_i}$

T_i คือ ค่าทางเวลาอินทิกรัล ของตัวควบคุมแบบอินทิกรัล (Integral Time)



ภาพที่ 2.6 แสดงตัวอย่างผลตอบสนองของกริยาควบคุมแบบพีไอ

2.1.2.6 กริยาควบคุมแบบพีดี (Proportional – Derivative (PD))

การควบคุมแบบพีดี จะช่วยปรับปรุงผลตอบสนองชั่วขณะของระบบ ทำให้การควบคุมเข้าสู่เป้าหมายที่ต้องการรวดเร็วยิ่งขึ้น เนื่องจากการควบคุมแบบพีดีมีคุณสมบัติในการคาดการณ์ล่วงหน้าถึงการเปลี่ยนแปลงของค่าความผิดพลาดที่เกิดขึ้น และสร้างสัญญาณควบคุมเพื่อลดค่าผิดพลาดล่วงหน้าทันที สมการของสัญญาณควบคุมของการควบคุมแบบพีดี แสดงได้ดังนี้

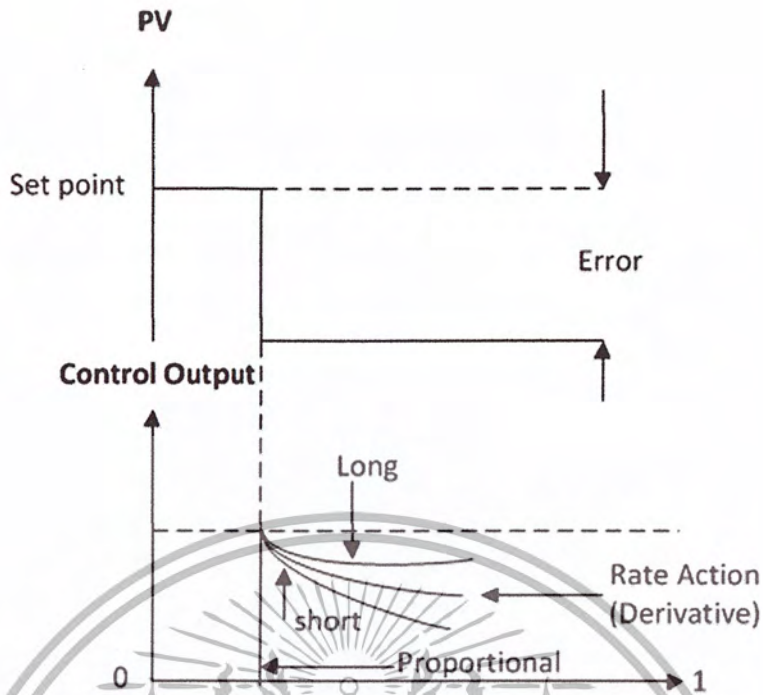
$$m_{PD}(t) = \bar{m} + K_P e(t) + K_P K_D \frac{de(t)}{dt} \quad (2.9)$$

หรือ

$$m_{PD}(t) = \bar{m} + K_C e(t) + K_C T_d \frac{de(t)}{dt} \quad (2.10)$$

เมื่อ $K_C = T_d$

T_d คือค่าเวลา Derivative



ภาพที่ 2.7 แสดงตัวอย่างผลตอบสนองของกรียาควบคุมแบบพีดี

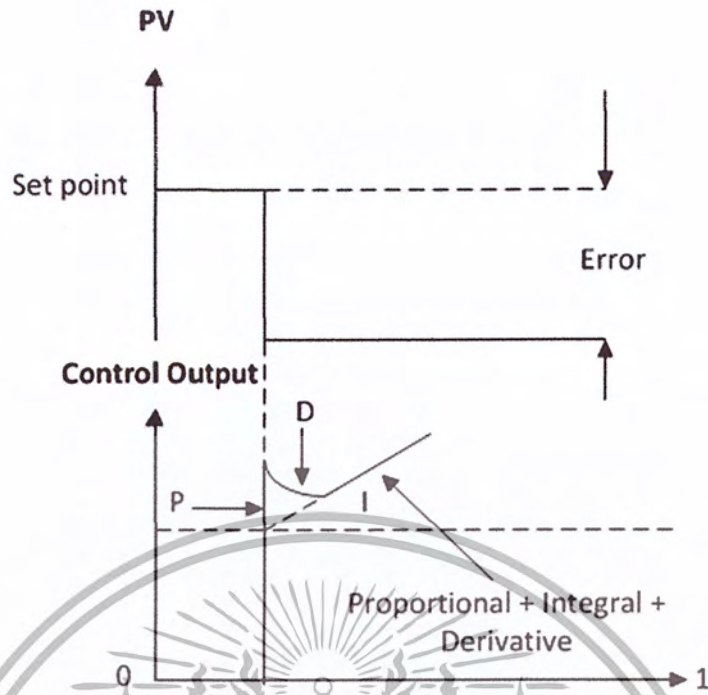
2.1.2.7 กรียาควบคุมแบบพีไอดี (Proportional - Integral - Derivative (PID))

ในการควบคุมแบบพีไอ จะทำให้ตัวควบคุมตอบสนองต่อความผิดพลาดช้าลง กรณีที่โปรเซสช้าตอบสนองช้าจำเป็นต้องเพิ่ม Derivative Action เพื่อลดความช้าของระบบควบคุม การควบคุมแบบนี้เรียกว่า การควบคุมแบบพีไอดี จะพบการควบคุมแบบนี้ในงานควบคุมอุณหภูมิ เป็นส่วนใหญ่ สมการของสัญญาณควบคุมของการควบคุมแบบพีไอดี แสดงได้ดังนี้

$$m_{PID}(t) = \bar{m} + K_p e(t) + K_p K_i \int_0^t e(t) dt + K_p K_D \frac{de(t)}{dt} \quad (2.11)$$

หรือ

$$m_{PID}(t) = \bar{m} + K_c e(t) + \frac{K_c}{T_i} \int_0^t e(t) dt + K_c T_d \frac{de(t)}{dt} \quad (2.12)$$

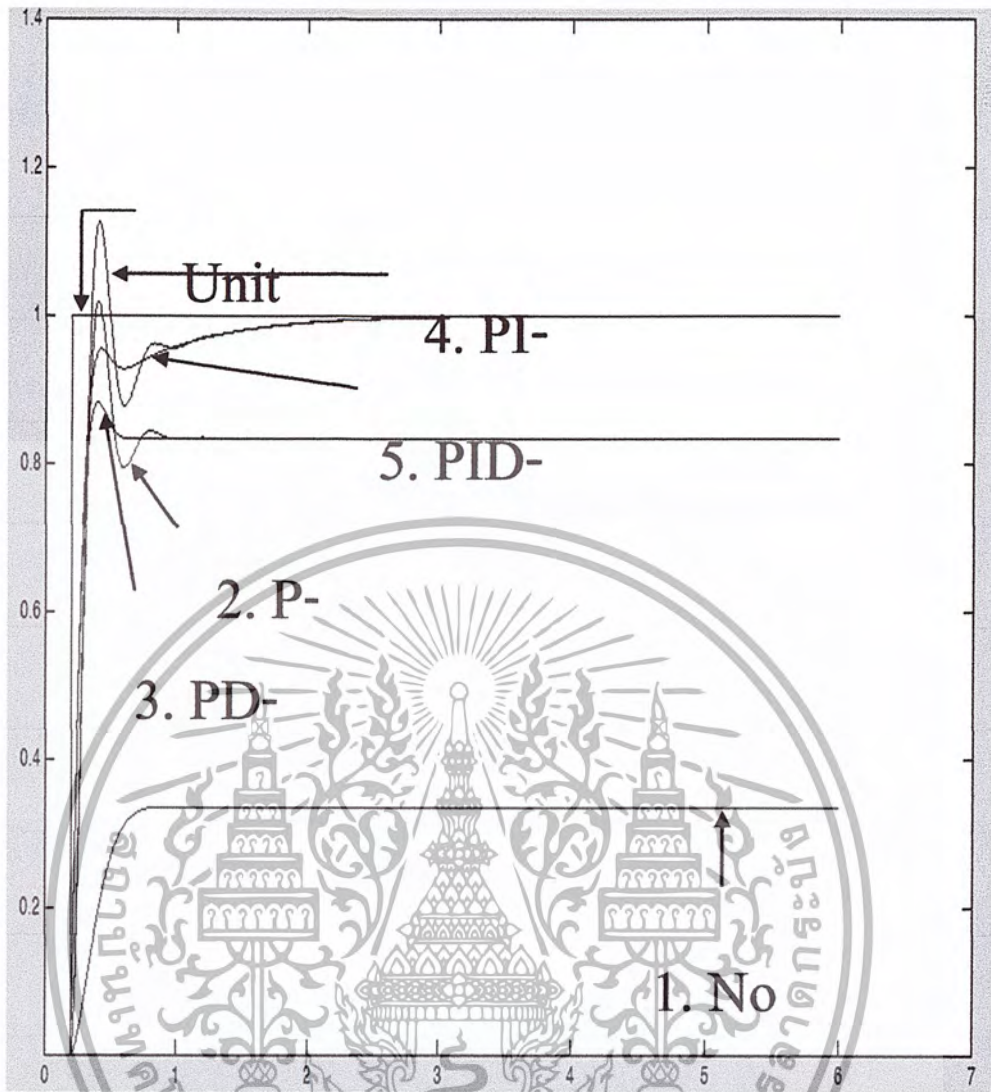


ภาพที่ 2.8 แสดงตัวอย่างผลตอบสนองของกรียาควบคุมแบบพีไอดี

การใช้ตัวควบคุมแบบสัดส่วน (P) จะช่วยลดผลกระทบจากสิ่งรบกวนที่มีต่อระบบได้ แต่ยังคงมีค่าความคลาดเคลื่อนเชิงสถิตย์ (steady state error) เกิดขึ้นแม้ว่าอินพุต จะไม่มีการเปลี่ยนแปลง

เมื่อนำตัวควบคุมแบบอินทิกรัล (I) มาใช้คู่กับตัวควบคุมแบบสัดส่วน (P) เป็นตัวควบคุมแบบพีไอ (PI) จะสามารถกำจัดค่าความคลาดเคลื่อนเชิงสถิตย์ออกไปได้ แต่จะให้ผลในทางลบกับการตอบสนองเชิงพลวัตของระบบ เช่น ความเร็วในการตอบสนอง

เมื่อนำตัวควบคุมแบบอนุพันธ์เข้ามาเสริมอีก เป็นตัวควบคุมแบบพีไอดี (PID) จะช่วยปรับปรุงการตอบสนองเชิงพลวัตของระบบให้ดีขึ้น



ภาพที่ 2.9 แสดงการเปรียบเทียบผลของตัวควบคุมแบบต่างๆ

จากกราฟการเปรียบเทียบผลของตัวควบคุมแบบต่างๆ เมื่อใส่อินพุตเป็นสัญญาณอันดับหนึ่ง (unit step) เข้าไป ผลปรากฏว่า

กรณีที่ 1 (No controller)

การตอบสนองของระบบค่อนข้างช้า (Rise time มีค่าสูง) และค่าสุดท้ายของระบบอยู่แค่เพียงที่ประมาณ 0.3 เท่านั้นเอง นั่นคือมีค่าความคลาดเคลื่อนเชิงสถิตย์ (steady state error) เกิดขึ้นค่อนข้างสูง

กรณีที่ 2 (P-controller)

การตอบสนองของระบบเร็วขึ้น (Rise time มีค่าต่ำลง) แต่เกิดค่าพุ่งเกิน (Overshoot) ขึ้นและระบบมีการสั่นไหวเกิดขึ้น และค่าสุดท้ายของระบบก็เพิ่มขึ้นมาอยู่ที่ประมาณ 0.8 นั่นคือยังคงมีค่าความคลาดเคลื่อนเชิงสถิตย์ (steady state error) เกิดขึ้นแต่มีน้อยลง

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

กรณีที่ 3 (PD-controller)

การตอบสนองของระบบมีค่าพุ่งเกิน (Overshoot) ที่ลดลงและเข้าสู่สภาวะคงตัว (steady state) เร็วขึ้นแต่ค่าสุดท้ายยังคงอยู่ที่ประมาณ 0.8 นั่นคือยังคงมีค่าความคลาดเคลื่อนเชิงสถิตย์ (steady state error) เกิดขึ้นอยู่

กรณีที่ 4 (PI-controller)

การตอบสนองของระบบมีค่าพุ่งเกิน (Overshoot) ที่สูงเท่ากับในกรณีที่ 2 และระบบยังคงเกิดการสั่นไกวขึ้นแต่ค่าสุดท้ายอยู่ที่ 1 นั่นคือ สามารถกำจัดค่าความคลาดเคลื่อนเชิงสถิตย์ออกไปได้แล้ว

กรณีที่ 5 (PID-controller)

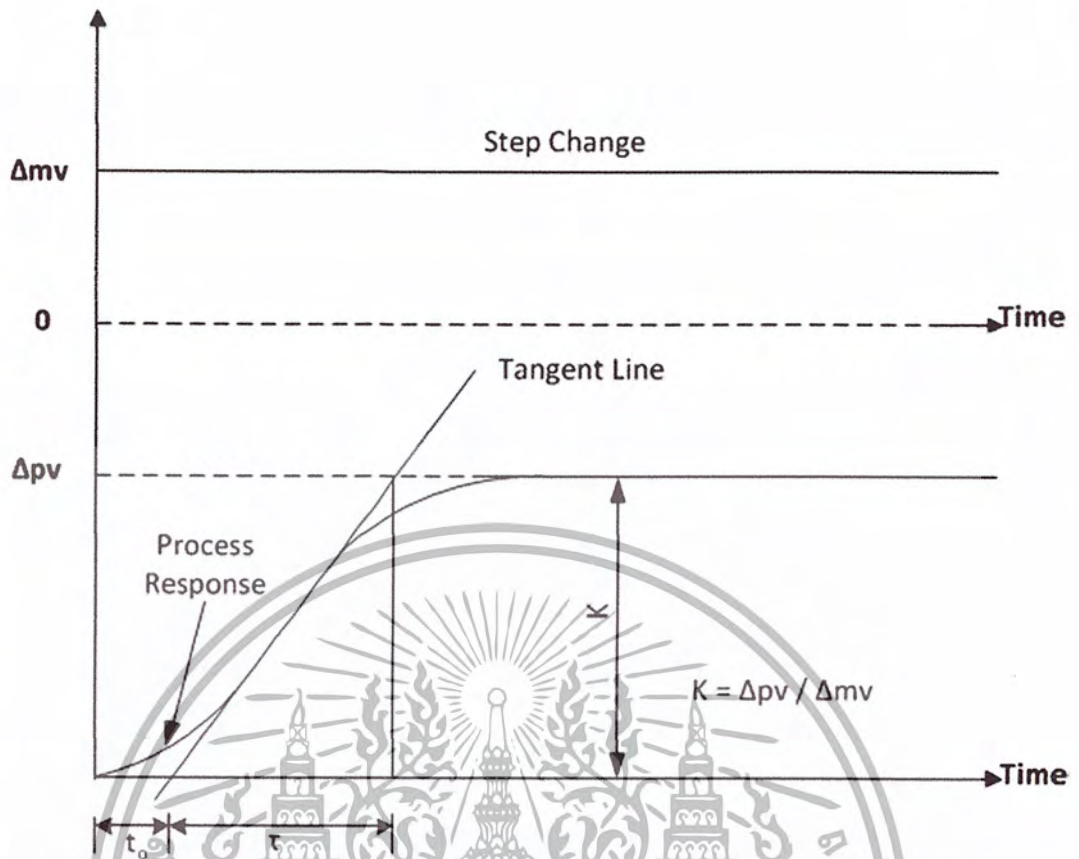
การตอบสนองของระบบมีค่าพุ่งเกิน (Overshoot) ที่ลดลงมากและการสั่นไกวก็ลดลงด้วย นอกจากนั้นค่าสุดท้ายก็ยังอยู่ที่ 1 นั่นคือ ยังสามารถกำจัดค่าความคลาดเคลื่อนเชิงสถิตย์ออกไปได้อีกด้วย

2.2 การปรับแต่งหาค่าของพารามิเตอร์ตัวควบคุม

การปรับค่าพารามิเตอร์ทั้ง 3 ค่าของตัวควบคุมพีไอดี เป็นสิ่งจำเป็น เนื่องจากผลตอบสนองของกระบวนการที่ถูกควบคุมจะเป็นอย่างไรนั้นจะขึ้นอยู่กับ การปรับแต่งตัวควบคุม ซึ่งการปรับแต่งหาค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดี สามารถหาได้ทั้งทางคณิตศาสตร์และทางปฏิบัติแต่ส่วนใหญ่ในโรงงานอุตสาหกรรมจะนิยมใช้วิธีการทางปฏิบัติมากกว่า เนื่องจากการหาค่าพารามิเตอร์ทางคณิตศาสตร์จำเป็นจะต้องรู้ตัวแปรทั้งหมดในกระบวนการ ซึ่งเป็นเรื่องที่ยู่ยากมาก

2.2.1 วิธีการแบบ Reaction Curve (การทดลองแบบรูปเปิด)

วิธีนี้จะหาค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดี จากผลตอบสนองเวลาของระบบหรือกระบวนการที่ถูกควบคุมแบบรูปเปิด โดยที่ระบบหรือกระบวนการในกรณีนี้จะไม่มีโพล (Pole) ที่จุดกำเนิด (Origin) หรือไม่มี Dominate Complex Conjugate Poles และไม่มีตัวควบคุมต่อรวมอยู่ ดังนั้นผลตอบสนองของเวลาจะเป็นรูปตัว S (ถ้าผลตอบสนองของเวลาไม่เป็นรูปตัว S จะใช้วิธีนี้ไม่ได้) ผลตอบสนองของเวลารูปตัว S นี้จะถูกนำมาอธิบายคุณลักษณะของกระบวนการ (Process Characteristic) ด้วยค่าพารามิเตอร์ 3 ค่า คือ ค่าอัตราขยายของกระบวนการ K ค่าหน่วยเวลาของกระบวนการ t_0 (Dead Time) และค่าเวลาคงที่ของกระบวนการ (Time Constant : T) ซึ่งถูกการประมาณโดยลากเส้นสัมผัสกับจุดที่มีอัตราการเบี่ยงเบนสูงสุด (Maximum Slope) ดังภาพที่ 2.13



ภาพที่ 2.10 ผลตอบสนองรูปตัว S เมื่อใช้วิธี Process Reaction Curve

ค่าพารามิเตอร์ของกระบวนการทั้ง 3 ค่าที่ได้สามารถนำไปกำหนดค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดี ได้ โดย Ziegler-Nichols ได้กำหนดค่าของ K_c , T_i และ T_d ตัวควบคุมแบบต่างๆที่ใช้การปรับค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดี ตามวิธี Process Reaction Curve

ตารางที่ 2.1 สูตรหาค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดี ตามวิธี Process Reaction Curve

Controller Type	Proportional Gain K_c	Integral Time T_i	Derivative Time T_d
Proportional (P)	$\frac{1}{K} \left(\frac{\tau}{t_0} \right)$	-	-
Proportional - Integral Time (PI)	$\frac{0.9}{K} \left(\frac{\tau}{t_0} \right)$	$3.33t_0$	-
Proportional - Integral Time -Derivative Time (PID)	$\frac{1.2}{K} \left(\frac{\tau}{t_0} \right)$	$2.0t_0$	$0.5t_0$

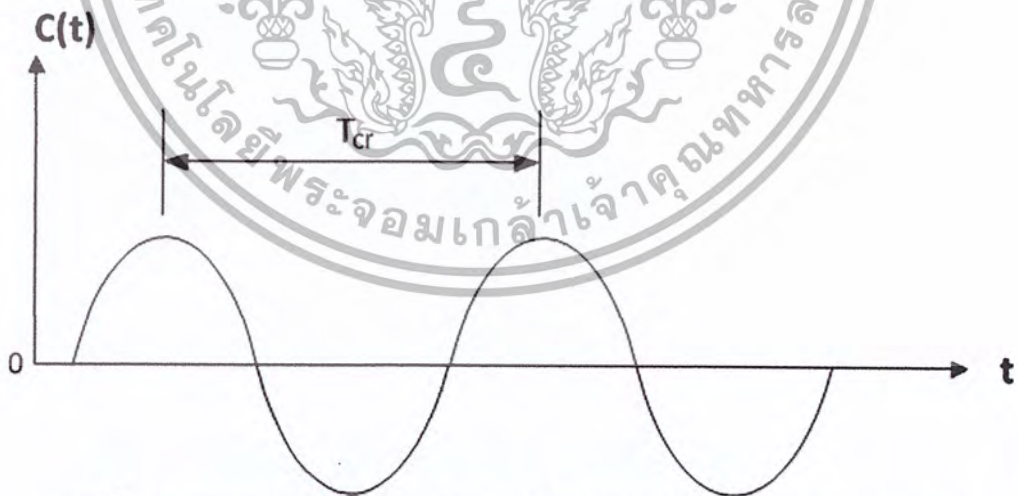
เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

ลำดับการทำวิธีการแบบตามวิธี Reaction Curve เริ่มต้นด้วยปรับตัวควบคุมอยู่ในตำแหน่ง Manual Mode แล้วทำการปรับค่า m ไร่ค่าๆหนึ่งให้คงที่ตลอดในช่วงการทดลอง แล้วสังเกตค่า p จากเครื่องบันทึกค่า ว่าได้ผลตามรูปที่ 2.13 หรือไม่ ถ้าได้ก็ทำการลากเส้นสัมผัส Tangent Line แล้วทำการหาค่าอัตราขยายของกระบวนการ K ค่าหน่วงเวลาของกระบวนการ t_0 และค่าเวลาคงที่ของกระบวนการ τ จากนั้นเลือกวิธีการว่าควบคุมแบบไหน โดยค่าพารามิเตอร์สามารถคำนวณได้จากตาราง 2.1

2.2.2 วิธี Ultimate Method ของ Ziegler-Nichols (Closed loop)

วิธีนี้จะหาค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดี จากผลตอบสนองเวลาของระบบหรือกระบวนการที่ถูกควบคุมด้วยตัวควบคุมแบบสัดส่วน (P) แบบลููปปิดต่ออินพุตแบบสัญญาณอันดับหนึ่ง (unit step) (ตัวควบคุมทำงานในแบบ Automatic Mode) โดยปรับพารามิเตอร์ของ I และ D ไม่ให้ทำงาน (off) และทำการปรับค่าของ K_c ไปเรื่อยๆ จนกระทั่งผลของการตอบสนองของค่า p เกิดการแกว่งอย่างต่อเนื่อง (Sustained Oscillations) ดังภาพที่ 2.14 (ถ้าผลตอบสนองไม่เกิดการแกว่งอย่างต่อเนื่อง วิธีนี้จะใช้ไม่ได้) จากนั้นหาค่าของ

K_{cr} (Critical Gain) คือ อัตราขยายที่ทำให้ผลตอบสนองเวลาเกิดการแกว่งอย่างต่อเนื่อง
 T_{cr} (Oscillation Period) คือ คาบเวลาของการแกว่งอย่างต่อเนื่อง



ภาพที่ 2.11 ผลตอบสนองที่แกว่งอย่างต่อเนื่อง เมื่อปรับ โดยใช้วิธี Ultimate Method

Ziegler-Nichols ได้กำหนดค่าของ K_c , T_i และ T_d สำหรับตัวควบคุมพีไอดี ตามวิธี Ultimate Method ไร่ดังตารางที่ 2.2

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

ตารางที่ 2.2 สูตรหาค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดี ตามวิธี Ultimate Method

Controller Type	Proportional Gain K_C	Integral Time T_i	Derivative Time T_d
Proportional (P)	$\frac{K_{cr}}{2}$	-	-
Proportional - Integral Time (PI)	$\frac{K_{cr}}{2.2}$	$\frac{T_{cr}}{1.2}$	-
Proportional - Integral Time -Derivative Time (PID)	$\frac{K_{cr}}{1.7}$	$\frac{T_{cr}}{2}$	$\frac{T_{cr}}{8}$

การหาค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมพีไอดี โดยวิธี Ziegler-Nichols นี้ ไม่ใช่ค่าที่ดีที่สุดที่จะนำมาใช้งาน ได้ทันทีเป็นเพียงค่าที่ใกล้เคียงกันเท่านั้น ดังนั้นผู้ควบคุมจะต้องทำการปรับค่าแบบละเอียด (Fine Tuning) อีกครั้งหนึ่งด้วยวิธีการปรับรายละเอียดเพิ่มเติมถ้าต้องการผลการตอบสนองเป็นที่พอใจ

2.2.3 วิธี Trial and Error (วิธีการลองผิดลองถูก)

เป็นวิธีการที่เหมาะสมกับผู้ที่มิประสบความสำเร็จในด้านการปรับพารามิเตอร์ PID แล้ว โดยการควบคุมจะต้องเป็นระบบปิดและตำแหน่งการควบคุมจะต้องอยู่ในตำแหน่ง Automatic Mode ส่วนวิธีการต่อไปก็คือ

- วิธีการปรับแบบ PI

1. ให้ตัวควบคุมทำงานในรูปแบบ Proportional Control เพียงอย่างเดียว
2. ต่อไปทำการปรับค่า K_C จนกระทั่ง pv เข้าใกล้ค่าเป้าหมายซึ่งโดยทั่วไปก็จะต่ำกว่าค่าเป้าหมายเพียงเล็กน้อย
3. ต่อไปค่อยๆปรับค่า T_i เพิ่มขึ้นเพื่อชดเชยค่า Offset ที่เกิดขึ้น แล้วดูผลว่าค่า pv เข้าสู่เป้าหมายตามที่ต้องการหรือยัง ถ้ายังค่อยๆปรับขึ้นไปอีกจนกระทั่งได้ตามต้องการโดยช่วงนี้ก็พยายามลด K_C เพื่อลดการแกว่ง

- วิธีการปรับแบบ PID

1. ทำตามวิธีการแบบ PI ทั้ง 3 ข้อ
2. ถ้าต้องการผลตอบสนองที่รวดเร็วยิ่งขึ้นมักใช้ค่าอัตราส่วนระหว่างค่า Integral Time กับ Derivative Time เป็น 4/1 เป็นต้นไป พร้อมกับการเพิ่มลดของค่า K_c ไปด้วยเพื่อป้องกันการเกิด Overshoot และการเกิด Hunting

2.3 สรุป

ในโครงงานนี้นักศึกษาไม่ได้เป็นผู้ออกแบบโครงสร้างของระบบเอง แต่เป็นการเพิ่มอุปกรณ์เข้าไปในระบบเดิม ดังนั้นการที่ไม่ได้เป็นผู้ออกแบบเองอาจจะส่งผลต่อไปถึงการควบคุมบ้าง และในโครงงานนี้เป็นการควบคุมเกี่ยวกับของเหลวจึงเลือกใช้การควบคุมแบบพีไอ เพราะเป็นรูปแบบการควบคุมที่เหมาะสมที่สุด ซึ่งได้ใช้การหาพารามิเตอร์ของตัวควบคุมแบบ Ultimate Method ของ Ziegler-Nichols (Closed loop)



บทที่ 3

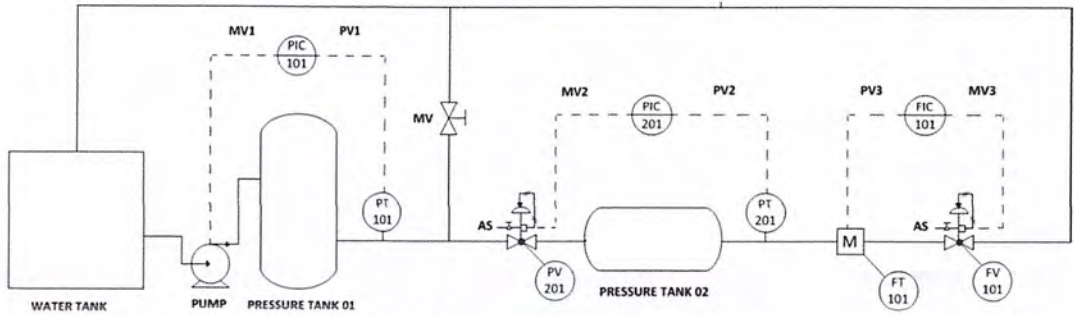
วิธีการดำเนินงาน

3.1 บทนำ

ในกระบวนการผลิต โดยเฉพาะการผลิตที่เป็นกระบวนการแบบต่อเนื่องและในการผลิตที่มีขนาดใหญ่ เช่น กระบวนการกลั่นน้ำมัน กระบวนการผลิตกระแสไฟฟ้า กระบวนการถลุงเหล็ก เป็นต้น ซึ่งกระบวนการเหล่านี้เป็นกระบวนการที่ซับซ้อนมาก การควบคุมการผลิต เพื่อให้ได้ผลิตภัณฑ์ที่มีคุณภาพตามต้องการ รวมทั้งต้องประหยัดพลังงานด้วย สิ่งเหล่านี้ถือว่าเป็นสิ่งสำคัญอันเป็นที่ต้องการสำหรับเจ้าของกิจการ โดยการนำเทคโนโลยีการวัดคุมและระบบควบคุมเข้ามาใช้งาน เพื่อให้บรรลุวัตถุประสงค์ของการผลิตที่ดีตามต้องการ ในปัจจุบันเทคโนโลยีระบบควบคุมได้รับการพัฒนาอย่างรวดเร็ว ได้มีอุปกรณ์ใหม่ๆ ถูกนำมาใช้งานเพื่อเพิ่มประสิทธิภาพและประสิทธิผลในการผลิต ซึ่งตัวควบคุมพีไอดีแบบแอนาลอกถูกนำมาใช้แทนตัวควบคุมพีไอดีแบบนิวเมติกส์ การนำเอาไมโครคอมพิวเตอร์มาประยุกต์ใช้งานควบคุมได้เข้ามาแทนที่เกือบจะทั้งหมด อย่างไรก็ตามถ้าพิจารณาให้ดีแล้วจะพบว่าหลักการควบคุมของตัวควบคุมไม่ว่าจะเป็นแบบนิวเมติกส์ แบบแอนาลอก แบบดิจิตอล และแบบการควบคุมด้วยคอมพิวเตอร์ ยังคงใช้หลักการเหมือนเดิมเปลี่ยนแปลงเพียงแต่พัฒนาการของระบบควบคุม จะทำให้มีประสิทธิภาพมากยิ่งขึ้น โดยมีขนาดเล็กลง ซึ่งระบบควบคุมส่วนใหญ่ในโรงงานอุตสาหกรรมก็ยังคงเป็นแบบพี ไอ ดี พีดี หรือพีไอดี เป็นต้น

ดังนั้น ในโครงการนี้ได้ศึกษาการออกแบบกระบวนการและการติดตั้งอุปกรณ์ที่ใช้ในระบบควบคุมอัตราการไหล และความดันของของเหลวสำหรับกระบวนการถึงความดัน โดยใช้คอมพิวเตอร์ทำการติดตั้งโปรแกรม SIMATIC MANAGER สำหรับเขียน Ladder Diagram และโปรแกรม WinCC สำหรับเขียนกราฟิกของซอฟต์แวร์สกาตา และรับสัญญาณ 4-20 mA ผ่านโมดูล SM331 ซึ่งแปลงสัญญาณจากแอนาลอกเป็นดิจิตอล (A/D) และส่งสัญญาณ 4-20 mA ผ่านโมดูล SM332 ซึ่งแปลงสัญญาณดิจิตอลเป็นแอนาลอก (D/A) เพื่อเชื่อมต่อกับกระบวนการ และศึกษาการควบคุมความดันในถังความดัน โดยใช้ตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้เป็นตัวควบคุมควบคุมความดันและอัตราการไหล สำหรับอุปกรณ์การวัดที่ใช้ในกระบวนการประกอบด้วย อุปกรณ์การวัดความดัน (0-60 psi) อุปกรณ์การวัดอัตราการไหลแบบแม่เหล็กไฟฟ้าขนาด 0.5 นิ้ว วาล์วควบคุมขนาด 1 นิ้ว สำหรับควบคุมความดันและวาล์วควบคุมขนาด 0.5 นิ้ว สำหรับควบคุมอัตราการไหล ซึ่งได้รับการติดตั้งตัวควบคุมตำแหน่ง

3.2 โครงสร้างของกระบวนการถึงความดัน



ภาพที่ 3.1 โครงสร้างของกระบวนการถึงความดัน

ส่วนประกอบของกระบวนการถึงความดันในแต่ละวงรอบ จะประกอบไปด้วยอุปกรณ์ต่างๆดังนี้ ในส่วนที่หนึ่งจะประกอบไปด้วยถังเก็บน้ำต่อเข้ากับปั๊มขนาด 5 แรงม้า ซึ่งน้ำจะถูกปั๊มไปยังถังความดันที่หนึ่ง ซึ่งติดตั้งอุปกรณ์วัดความดันไว้เพื่อวัดความดันที่ออกมาจากถังความดันเพื่อนำไปควบคุมปั๊มไม่ให้ความดันเกินที่กำหนดไว้ ส่วนที่สองจะประกอบไปด้วยวาล์วควบคุมตัวที่หนึ่งซึ่งต่อเข้ากับถังความดันที่สอง ซึ่งติดตั้งอุปกรณ์วัดความดันที่สองไว้เพื่อวัดความดันที่ออกมาจากถังความดันที่สอง แล้วนำสัญญาณที่ได้ไปควบคุมวาล์วควบคุมตัวที่หนึ่งเพื่อทำการควบคุมความดันในกระบวนการถึงความดัน และส่วนที่สามประกอบไปด้วยวาล์วควบคุมอัตราการไหลต่อเข้ากับวาล์วควบคุมตัวที่สองเพื่อควบคุมอัตราการไหล แล้วนำสัญญาณที่ได้ไปควบคุมวาล์วควบคุมตัวที่สองเพื่อทำการควบคุมอัตราการไหลในกระบวนการถึงความดัน และในกระบวนการถึงความดันนี้ได้ติดตั้งวาล์วมือหมุน เพื่อป้องกันอันตรายและความเสียหายจากความดันในระบบที่มากเกินไป

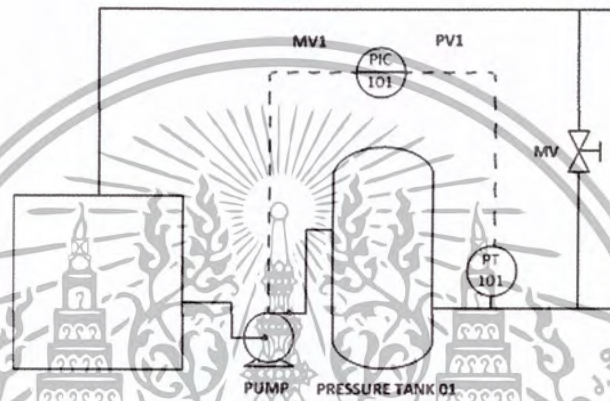
โครงสร้างของกระบวนการถึงความดัน จะแบ่งออกเป็นสองการควบคุม ซึ่งในแต่ละการควบคุมจะมีความสัมพันธ์กัน โดยในการควบคุมความดันเป็นการควบคุมอยู่ในส่วนที่สอง เพื่อเป็นการควบคุมความดันในถังพักน้ำ ในส่วนที่สามจะเป็นการควบคุมอัตราการไหล โดยที่การควบคุมอัตราการไหลของของเหลวจะใช้วาล์วควบคุมเป็นตัวควบคุมอัตราการไหล ซึ่งทั้งสองส่วนนี้จะมี

ความสัมพันธ์กัน ถ้าความดันในถังพักน้ำคงที่ก็จะทำให้การควบคุมอัตราการไหลเป็นไปได้ง่าย แต่

เมื่อความดันในถังพักน้ำมีการเปลี่ยนแปลงอยู่ตลอดเวลา การควบคุมอัตราการไหลก็จะทำได้ยาก

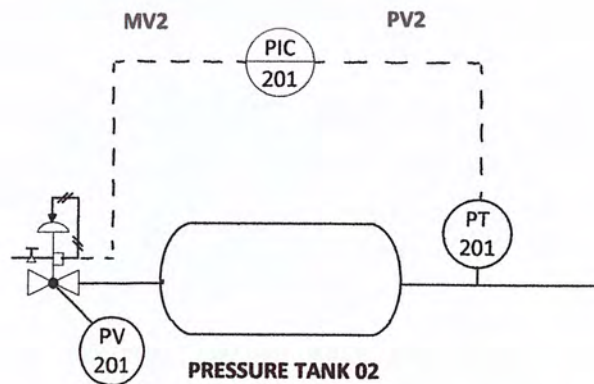
จึงต้องทำการออกแบบควบคุมให้มีเสถียรภาพตามต้องการ ซึ่งเราได้ใช้การควบคุมแบบพีไอเป็นตัว

แบบพีไอ ซึ่งในการออกแบบจะใช้หน่วยเป็นมิลลิเมตร โดยในส่วนแรกใช้อุปกรณ์วัดค่าความดันที่สามารถอ่านค่าได้สูงสุดเท่ากับ 100 psi ส่งสัญญาณไปให้กับอินเวอร์เตอร์เพื่อควบคุมการจ่ายน้ำให้กับระบบในรูปของกระแสไฟฟ้า 4-20 mA ในส่วนที่สองอุปกรณ์วัดค่าความดันที่สามารถอ่านค่าได้สูงสุดเท่ากับ 60 psi และส่งสัญญาณไปให้กับตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ในรูปกระแสไฟฟ้า 4-20 mA และในส่วนที่สามใช้อุปกรณ์วัดค่าอัตราการไหลที่สามารถอ่านค่าได้สูงสุดเท่ากับ 40 L/min ส่งสัญญาณไปให้กับตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ในรูปของกระแสไฟฟ้า 4-20 mA



ภาพที่ 3.2 โครงสร้างกระบวนการของแหล่งจ่ายน้ำ

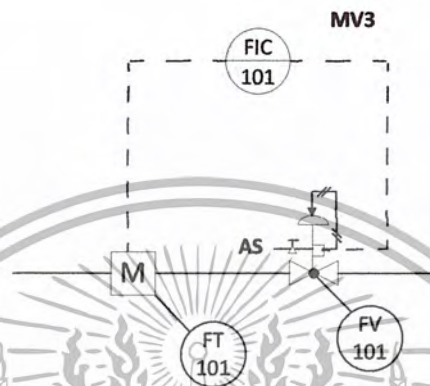
ในส่วนที่หนึ่ง เป็นการควบคุมความดันในถังอัดความดันซึ่งเราจะใช้ปั้มน้ำดูดน้ำจากถังพักน้ำเพื่ออัดน้ำเข้าไปในถังอัดความดัน ซึ่งท่อทางออกของถังอัดก็จะมีตัวอุปกรณ์วัดความดันไว้เพื่อตรวจวัดค่าความดันและส่งสัญญาณเอาต์พุตออกมาประมาณ 4-20 mA และนำค่าสัญญาณที่ได้ไปให้ในส่วนของการควบคุมอินเวอร์เตอร์ของปั้มน้ำ



ภาพที่ 3.3 โครงสร้างกระบวนการควบคุมความดัน

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่นับผูกมัดเนื้อหาไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ดัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

ส่วนที่สอง เป็นการควบคุมความดันในถังพักน้ำขนาดเล็ก โดยที่จะใช้วาล์วควบคุมเป็นตัวควบคุมปริมาณความดันในรูปของอัตราการไหล โดยที่ด้านหลังของถังพักน้ำขนาดเล็กจะมีอุปกรณ์วัดความดันติดไว้ เพื่อเป็นตัววัดค่าความดันและส่งสัญญาณเอาต์พุตออกมา 4-20 mA และนำค่าสัญญาณที่ได้ไปใช้ในตัวควบคุมแบบพีไอ เพื่อควบคุมความดันในถังพักน้ำขนาดเล็ก



ภาพที่ 3.4 โครงสร้างกระบวนการควบคุมอัตราการไหล

ส่วนที่สาม จะเป็นการควบคุมอัตราการไหลของน้ำที่ออกมาจากถังพักน้ำขนาดเล็ก ในส่วนนี้เราจะคิดว่าวาล์วควบคุมและอุปกรณ์วัดอัตราการไหลไว้หลังควบคุมความดัน โดยที่อุปกรณ์วัดอัตราการไหลจะให้สัญญาณเอาต์พุตออกมาประมาณ 4-20 mA และนำค่าสัญญาณที่ได้ไปให้กับตัวควบคุมแบบพีไอ เพื่อทำการควบคุมวาล์วควบคุมให้ควบคุมอัตราการไหลให้เป็นไปตามค่าเป้าหมาย (Set Point) ที่ได้ตั้งไว้

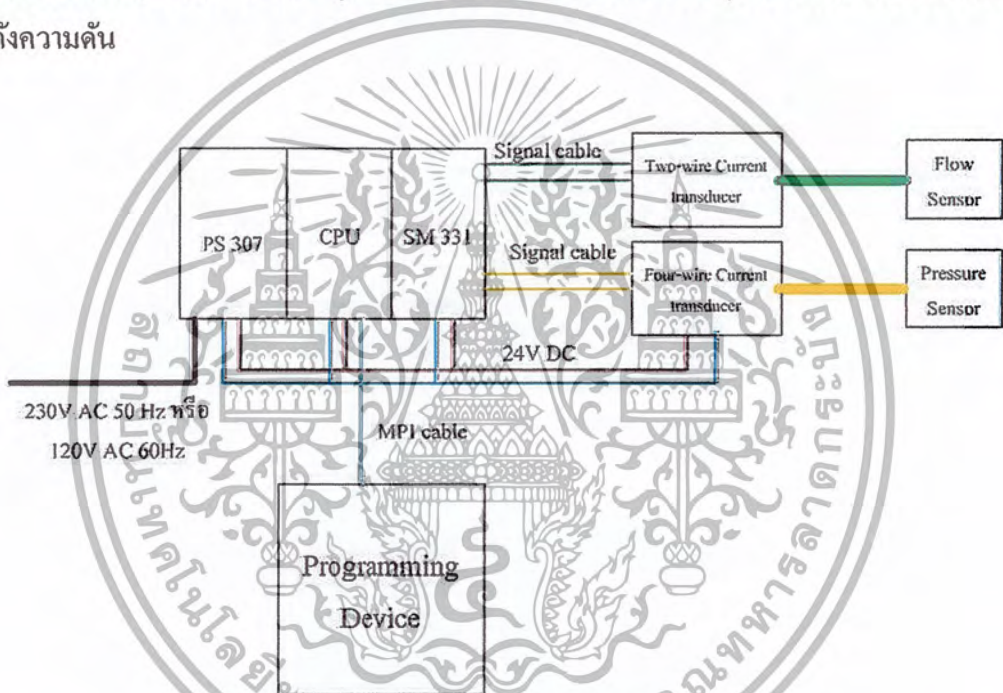
3.3 โครงสร้างของตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้

ในโครงการนี้ใช้โปรแกรม SIMATIC MANAGER และโปรแกรม WinCC ซึ่งควบคุมกระบวนการทำได้โดยการเชื่อมต่อสัญญาณอินพุต/เอาต์พุตแบบต่อเนื่อง หรือแบบแอนาลอก กับตัวควบคุมพีไอดีในการควบคุมกระบวนการให้ผลตอบสนองพลวัต (Dynamic Controller) ในโครงการนี้ใช้ตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ (PLC) รุ่น SIMATIC S7-300 ของบริษัท SIEMENS มาเป็นอุปกรณ์ควบคุม โดยใช้หลักการตัวควบคุมแบบพีไอดี การออกแบบระบบควบคุมมีรายละเอียดดังนี้

3.3.1 โปรแกรม SIMATIC MANAGER

3.3.1.1 การเชื่อมต่ออินพุต/เอาต์พุต

การเชื่อมต่อสัญญาณที่วัดได้จากกระบวนการกับหน่วยเชื่อมต่ออินพุต/เอาต์พุต โดยลักษณะของสัญญาณอินพุตเป็นแบบต่อเนื่องมาจากอุปกรณ์วัดความดัน (Pressure transmitter) กับอุปกรณ์วัดอัตราการไหลแบบแม่เหล็กไฟฟ้า (Magnetic flow meter) ส่งสัญญาณแอนาล็อก (4-20 mA) มาที่โมดูลอินพุตและจะถูกแปลงเป็นสัญญาณดิจิทัล (A/D Converter) จากนั้นจะส่งไปหน่วยประมวลผลตามโปรแกรมที่เขียนไว้ หลังจากประมวลผลข้อมูลจะอยู่ในรูปสัญญาณดิจิทัลก็จะถูกแปลงในรูปสัญญาณแอนาล็อก (D/A Converter) ส่งไปควบคุมตัวปรับกระบวนการสุดท้าย (Final Control Element) ได้แก่วาล์วควบคุมใช้ในการปรับกระบวนการควบคุมความดันและอัตราการไหล ในถังความดัน



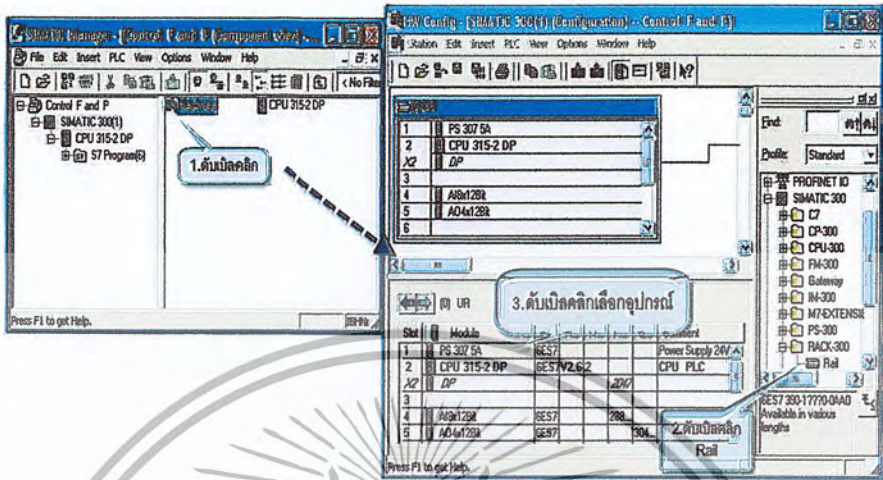
ภาพที่ 3.5 การเชื่อมต่อหน่วยอินพุตการเชื่อมต่อสัญญาณอินพุตแบบสองสายและสี่สาย

3.3.1.2 การปรับตั้งค่าพารามิเตอร์ของสัญญาณแอนาล็อก

เมื่อทำการเลือกหน่วยเชื่อมต่อแอนาล็อก ให้มีความเหมาะสมกับสัญญาณที่ส่งไปประยุกต์ใช้งานขั้นต่อไปคือการปรับตั้งค่าพารามิเตอร์ใน โปรแกรม Step 7

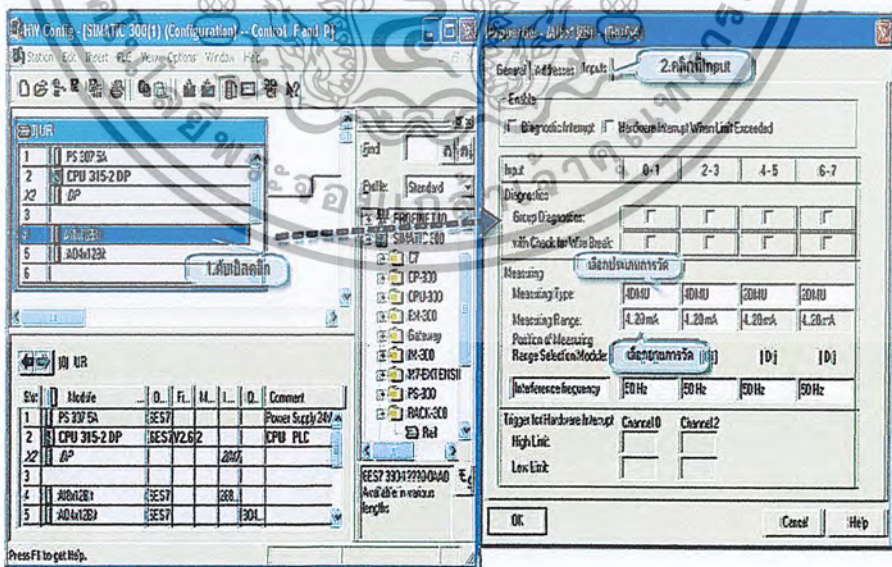
ในโครงการนี้ เป็นการปรับตั้งค่าพารามิเตอร์ของหน่วยเชื่อมต่อสัญญาณแอนาล็อกซึ่งติดตั้งมาพร้อมหน่วยประมวลผลกลางรุ่น CPU 315-2DP โดยมีขั้นตอนการปรับตั้งพารามิเตอร์ดังต่อไปนี้

1. ทำการเรียกโปรแกรม step7 ขึ้นมาและทำการสร้าง Project และดับเบิลคลิกไปที่ Hardware ซึ่งจะปรากฏดังภาพที่ 3.6



ภาพที่ 3.6 ขั้นตอนการเข้าสู่หน้าต่างของ โปรแกรม Hardware configuration

ทำการเลือก Rail เพื่อเลือกช่อง (Slot) สำหรับใส่อุปกรณ์ โดยช่องที่ 1 จะต้องใส่ Power Supply ช่องที่ 2 ที่จะใส่ CPU ของ PLC ส่วน ช่องที่ 3 มีไว้สำหรับการเชื่อมต่อ Rail ต่อ Rail โดย Rail จะต่อได้มากที่สุด 4 Rail และ ช่องมีได้ไม่เกิน 8 ช่อง

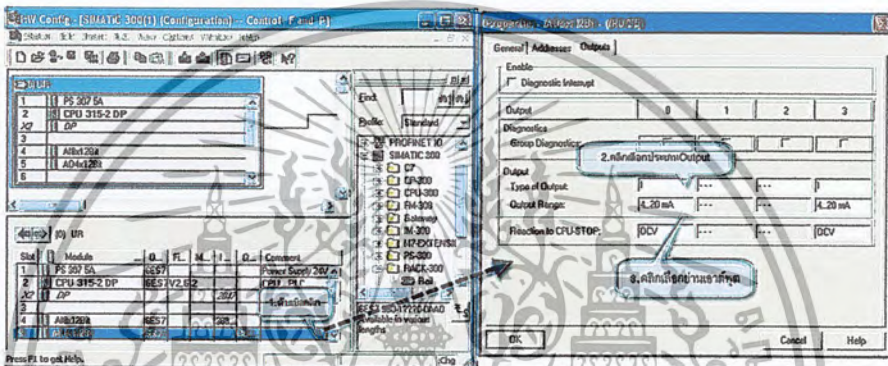


ภาพที่ 3.7 กำหนดค่า Properties ของจุดเชื่อมต่อรับสัญญาณแอนาลอกอินพุต

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

2. ทำการเลือกดับเบิลคลิกที่ช่องที่ 4 แล้วทำการเลือกโมดูลสำหรับอินพุตโดยเลือกโมดูล SM 331 AI 8*12BIT จะมีหน้าต่าง Properties ขึ้นมาเพื่อกำหนดรายละเอียดใน Properties คลิกที่อินพุต เลือกประเภทของการวัดโดยเลือกที่ 4DMU ที่อินพุต 0-1 และเลือก 2DMU ที่อินพุต 4-5 เพื่อกำหนดประเภทและย่านการรับสัญญาณแอนาลอก

3. ทำการเลือกดับเบิลคลิกที่ช่องที่ 5 แล้วทำการเลือกโมดูลสำหรับเอาต์พุตโดยเลือกโมดูล SM 332 AO 4*12BIT จะมีหน้าต่าง Properties ขึ้นมาเพื่อกำหนดรายละเอียดของโมดูลคลิกที่เอาต์พุต เลือกประเภทของเอาต์พุตคือ I ที่เอาต์พุต 0 กับเลือก I ที่เอาต์พุต 3 เพื่อกำหนดประเภทและย่านการส่งสัญญาณแอนาลอก เพื่อไปจับวลีควบคุม



ภาพที่ 3.8 การกำหนดค่า Properties ของจุดเชื่อมต่อรับสัญญาณแอนาลอกอินพุต

หลังจากทำการกำหนดหน่วยเชื่อมต่ออินพุตเอาต์พุตใน Step7 แล้วทำการ Save and compile ค่าพารามิเตอร์ต่างๆจากนั้นทำการกดปุ่ม Download พารามิเตอร์ต่างๆไปไว้ในตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ (PLC)

3.3.1.3 การประมวลผลสัญญาณแอนาลอก

เมื่อสัญญาณแอนาลอกได้ถูกเชื่อมต่อเข้ากับตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ การประมวลผลจะอยู่ในรูปแบบข้อมูลดิจิทัล ซึ่งใช้แสดงสถานะของสัญญาณอินพุตหรือเอาต์พุต โดยจะแสดงในตารางดังต่อไปนี้

ตารางที่ 3.1 แสดงตัวอย่างค่าของข้อมูลที่เกิดจากการรับสัญญาณอินพุตแบบแอนาล็อก

System	Current Measuring Range		Current Measuring Range		
	Dec.	Hex.	0 to 20 mA	4 to 20 mA	
118.515 %	32767	7FFF	23.70 mA	22.96 mA	Overflow
117.593 %	32512	7F00			
117.589 %	32511	7EFF	23.52 mA	22.81 mA	Overrange
	27649	6C01			
100.000 %	27648	6C00	20 mA	20 mA	Rated range
75 %	20736	5100	15 mA	15 mA	
0.003617 %	1	1	723.4 nA	4 mA + 578.7 nA	
0 %	0	0	0 mA	4 mA	
	-1	FFFF			Underrange
-17.593 %	-4864	ED00	-3.52 mA	1.185 mA	Underflow
	-4865	ECFF			
≤ -17.596 %	-32768	8000			

ตารางที่ 3.2 ตัวอย่างค่าของข้อมูลที่เกิดจากการรับสัญญาณเอาต์พุตแบบแอนาล็อก

System	Current Measuring Range		Current Measuring Range		
	Dec.	Hex.	0 to 20 mA	4 to 20 mA	
118.515 %	32767	7FFF	23.70 mA	22.96 mA	Overflow
117.593 %	32512	7F00			
117.589 %	32511	7EFF	23.52 mA	22.81 mA	Overrange
	27649	6C01			
100.000 %	27648	6C00	20 mA	20 mA	Rated range
75 %	20736	5100	15 mA	15 mA	
0.003617 %	1	1	723.4 nA	4 mA + 578.7 nA	
0 %	0	0	0 mA	4 mA	
	-1	FFFF			Underrange
-17.593 %	-4864	ED00	-3.52 mA	1.185 mA	Underflow
	-4865	ECFF			
≤ -17.596 %	-32768	8000			

สำหรับขอบเขตของข้อมูลที่ใช้งานจะต้องทำการอ้างอิงถึงนั้น จะมีค่าตามคุณสมบัติ ของโมดูลหน่วยเชื่อมต่ออินพุต/เอาต์พุต และคุณลักษณะของสัญญาณนั้นๆ ดังแสดงไว้ในตัวอย่าง

การใช้คำสั่งรับค่าสัญญาณแอนาล็อกนั้นอาจยังไม่สะดวกเนื่องข้อมูลอยู่ในรูปของตัวแปรที่เป็นเลขจำนวนเต็ม (Integer value) ทำให้สื่อสารกับผู้ใช้งานได้ไม่ดีพอ ดังนั้นจึงใช้ฟังก์ชันที่อยู่ใน Step 7 โดยใช้ฟังก์ชัน FC 105 ในการปรับสเกลหรือปรับมาตราส่วนข้อมูลอินพุตเพื่อเข้าใจง่ายขึ้นและใช้ FC 106 ในการปรับสเกลหรือปรับมาตราส่วนข้อมูลเอาต์พุตให้อยู่ในรูปที่เข้าใจได้ง่ายขึ้น

3.3.1.4 ฟังก์ชัน FC105

ฟังก์ชัน FC 105 เป็นฟังก์ชันในการสเกลค่าสัญญาณอินพุตให้อยู่ในค่าที่ต้องการ

โดยสัญญาณที่ออกมาจากฟังก์ชันจะเป็นไปตามสมการ
เอกสารนี้เป็นเอกสารของบริษัทฯ ห้ามเผยแพร่หรือใช้โดยไม่ได้รับอนุญาตให้ไปใช้ประโยชน์ด้านการค้า
ไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้คัดลอกเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

โดยที่

$$\text{OUT} = [((\text{FLOAT}(\text{IN}) - \text{K1}) / (\text{K2} - \text{K1})) * (\text{HI_LIM} - \text{LO_LIM})) + \text{LO_LIM}]$$

FLOAT (IN) คือ สัญญาณอินพุต

K1, K2 คือ ค่าคงที่ของฟังก์ชัน

HI_LIM คือ ค่าที่สูง

LO_LIM คือ ค่าที่ต่ำที่สุด

โดยค่า K1, K2 ขึ้นอยู่กับการเลือกการทำงานในฟังก์ชันว่ารับค่าสัญญาณแบบ BIPOLAR หรือ UNIPOLAR BIPOLAR คือค่าสัญญาณที่รับอยู่ในช่วง -27648 ถึง 27648 ค่า K1 = -27648.0 และ K2 = +27648.0 UNIPOLAR คือค่าสัญญาณที่รับอยู่ในช่วง 0 ถึง 27648 ค่า K1 = 0.0 และ K2 = +27648.0

ตารางที่ 3.3 พารามิเตอร์ FC105

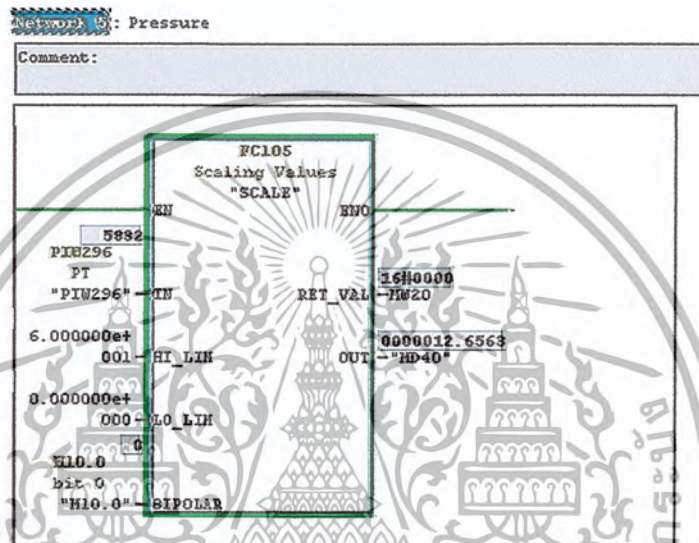
Parameter	Declaration	Data type	Memory area	Description
EN	Input	BOOL	I,Q,M,D,L	เริ่มทำงานเมื่อมีสถานะเป็น 1
ENO	Output	BOOL	I,Q,M,D,L	การตั้งสถานะจบเมื่อสถานะเป็น 1
IN	Input	INT	I,Q,M,D,L,P, Constant	พารามิเตอร์ในการรับค่าที่ต้องการจะสเกล
HI_LIM	Input	REAL	I,Q,M,D,L,P, Constant	ค่าที่มากที่สุดที่ต้องการสเกล
LO_LIM	Input	REAL	I,Q,M,D,L,P, Constant	ค่าที่ต่ำที่สุดที่ต้องการสเกล
BIPOLAR	Output	BOOL	I,Q,M,D,L	สถานะทำงานของสัญญาณอินพุต สถานะเป็น 1 bipolar สถานะเป็น 0 bipolar
OUT	Output	REAL	I,Q,M,D,L	ค่าที่ได้หลังจากการแปลงสัญญาณ
RET_VAL	Input	WORD	I,Q,M,D,L	กำหนดรอบในการอ่านค่าใหม่ ขนาด 16บิต

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

3.3.1.5 การใช้งานฟังก์ชันในกระบวนการ (FC 105)

3.3.1.5.1 การกำหนดค่าพารามิเตอร์ของอุปกรณ์วัดความดัน

สัญญาณที่จะวัดมาจากอุปกรณ์วัดความดัน (Pressure Transmitter) ย่านในการวัด 0-60 psi สัญญาณที่ส่งออกมาเป็นกระแส 4-20 mA เข้าหน่วยประมวลผลแสดงค่าดิจิทัล 0-27648 เพื่อให้ง่ายต่อผู้ควบคุมต้องการให้แสดงค่าที่วัดให้อยู่ในย่าน 0-60 psi โดยการใช้ฟังก์ชัน FC 105 โดยกำหนดพารามิเตอร์แสดงดังภาพที่ 3.9



ภาพที่ 3.9 การเขียนฟังก์ชัน FC 105 Scaling Pressure Transmitter

กำหนดให้ฟังก์ชันของ FC 105 ดังต่อไปนี้

IN ---> สัญญาณอินพุตรับค่ามาจาก address PIW296 ซึ่งมีค่าในช่วง 0 ถึง 27648

EN, ENO ---> ไม่ได้กำหนด แสดงว่าทำงานตลอดเวลา

HI_LIM ---> กำหนดค่าคงที่ 60.0

LO_LIM ---> กำหนดค่าคงที่ 0.0

BIPOLAR ---> กำหนดสถานะเป็น 0 เนื่องจากสัญญาณเป็นแบบ UNIPOLAR

RET_VAL ---> MW20 หน่วยความจำในการประมวลสัญญาณใหม่ขนาด 16 บิต

OUT ---> MD40 ตำแหน่งหน่วยความจำ เป็นค่าที่ได้จากการการประมวลผล

ตัวอย่าง การหาค่าสัญญาณเอาต์พุตของอุปกรณ์วัดความดันจากสมการที่ (3.1) โดยกำหนดให้ค่า $K1 = 0.0$ และ $K2 = 27648$

$$OUT = \left[\left(\frac{IN - K1}{K2 - K1} \right) \times (HI_LIM - LO_LIM) \right] + LO_LIM \quad (3.1)$$

กรณีที่ 1 เมื่อสัญญาณจากอุปกรณ์วัดความดันเท่ากับ 4 mA ซึ่งสอดคล้องกับความดันเท่ากับ 0 psi จะได้สัญญาณเอาต์พุต คือ

$$\begin{aligned} OUT &= \left[\left(\frac{0 - 0}{27648 - 0} \right) \times (60 - 0) \right] + 0 \\ &= 0 \text{ psi} \end{aligned}$$

กรณีที่ 2 เมื่อสัญญาณจากอุปกรณ์วัดความดันเท่ากับ 20 mA ซึ่งสอดคล้องกับความดันเท่ากับ 60 psi จะได้สัญญาณเอาต์พุต คือ

$$\begin{aligned} OUT &= \left[\left(\frac{27648 - 0}{27648 - 0} \right) \times (60 - 0) \right] + 0 \\ &= 60 \text{ psi} \end{aligned}$$

3.3.1.5.2 การกำหนดค่าพารามิเตอร์ของอุปกรณ์วัดอัตราการไหล

สัญญาณที่จะวัดมาจากอุปกรณ์วัดอัตราการไหล (Flow Transmitter) ย่านในการวัด 0-40 L/min สัญญาณที่ส่งออกมาเป็นกระแส 4-20 mA เข้าหน่วยประมวลผลแสดงค่าดิจิทัล 0-27648 เพื่อให้ง่ายต่อผู้ควบคุมต้องการให้แสดงค่าที่วัดให้อยู่ในย่าน 0-40 L/min โดยการใช้ฟังก์ชัน FC 105 โดยกำหนดพารามิเตอร์ดังนี้

IN ---> สัญญาณอินพุตรับค่ามาจาก address PIW296 ซึ่งมีค่าในช่วง 0 ถึง 27648

EN, EN0 ---> ไม่ได้กำหนด แสดงว่าทำงานตลอดเวลา

HI_LIM ---> กำหนดค่าคงที่ 40.0

LO_LIM ---> กำหนดค่าคงที่ 0.0

BIPOLAR ---> กำหนดสถานะเป็น 0 เนื่องจากสัญญาณเป็นแบบ UNIPOLAR

RET_VAL ---> MW20 หน่วยความจำในการประมวลสัญญาณใหม่ขนาด 16 บิต

OUT ---> MD34 ตำแหน่งหน่วยความจำ เป็นค่าที่ได้จากการการประมวลผล

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

ตัวอย่าง การหาค่าสัญญาณเอาต์พุตของอุปกรณ์วัดความดันจากสมการที่ (3.1) โดยกำหนดให้ค่า $K1 = 0.0$ และ $K2 = 27648$

กรณีที่ 1 เมื่อสัญญาณจากอุปกรณ์วัดอัตราการไหลเท่ากับ 4 mA ซึ่งสอดคล้องกับอัตราการไหลเท่ากับ 0 L/min จะได้สัญญาณเอาต์พุต คือ

$$\begin{aligned} OUT &= \left[\left(\frac{0-0}{27648-0} \right) \times (40 - 0) \right] + 0 \\ &= 0 \text{ L/min} \end{aligned}$$

กรณีที่ 2 เมื่อสัญญาณจากอุปกรณ์วัดอัตราการไหลเท่ากับ 20 mA ซึ่งสอดคล้องกับอัตราการไหลเท่ากับ 40 L/min จะได้สัญญาณเอาต์พุต คือ

$$\begin{aligned} OUT &= \left[\left(\frac{27648-0}{27648-0} \right) \times (40 - 0) \right] + 0 \\ &= 40 \text{ L/min} \end{aligned}$$

3.3.1.6 ฟังก์ชัน Unscaling values (UNSCALE): FC 106

ฟังก์ชัน FC 106 เป็นฟังก์ชันในแปลงกลับค่าสเกลให้อยู่ในค่าเดิมโดยสัญญาณที่ออกมาจากฟังก์ชันจะเป็นไปตามสมการที่ (3.2)

$$OUT = \left[\left(\frac{IN-LO_LIM}{HI_LIM-LO_LIM} \right) \times (K2 - K1) \right] + K1 \quad (3.2)$$

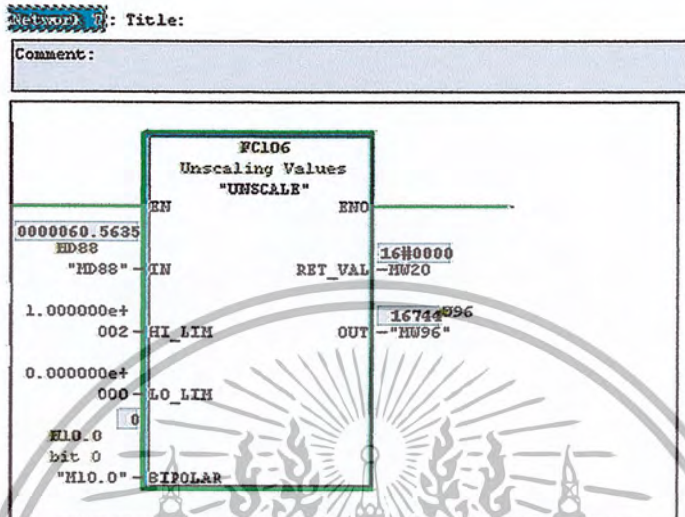
โดยที่ $K1$, $K2$ ขึ้นอยู่กับการเลือกการทำงานในฟังก์ชันวาร์บค่าสัญญาณแบบ BIPOLAR หรือ UNIPOLAR

BIPOLAR คือค่าสัญญาณที่รับอยู่ในช่วง -27648 ถึง 27648 ค่า $K1 = -27648.0$ และ $K2 = +27648.0$

UNIPOLAR คือค่าสัญญาณที่รับอยู่ในช่วง 0 ถึง 27648 ค่า $K1 = 0.0$ และ $K2 = +27648.0$

3.3.1.7 การใช้งานฟังก์ชัน FC 106

ในการส่งสัญญาณกับไปที่เอาต์พุต โมดูลเพื่อจะไปยังวาล์วควบคุม จะต้องแปลงสัญญาณกลับในรูปสัญญาณดิจิทัลโดยการกำหนดพารามิเตอร์ดังรูปนี้



ภาพที่ 3.10 การเขียนฟังก์ชัน FC 106 Unscaling

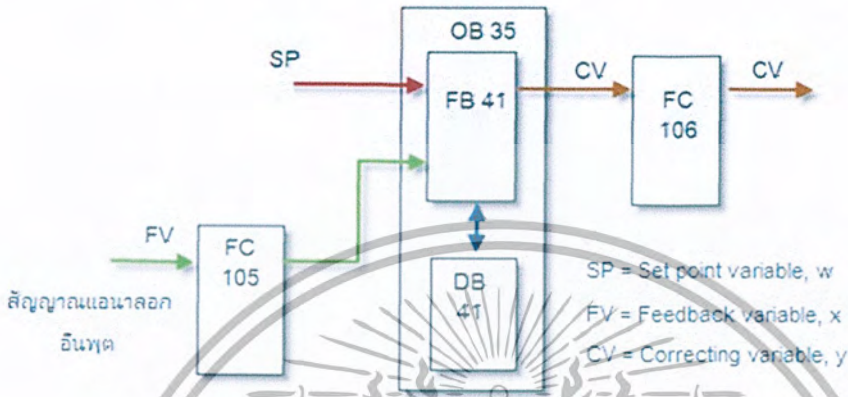
- IN ---> สัญญาณอินพุตรับค่ามาจาก address MD88 ซึ่งมีค่าในช่วง 0 ถึง 27648
- EN, ENO ---> ไม่ได้กำหนด แสดงว่าทำงานตลอดเวลา
- HI_LIM ---> กำหนดค่าคงที่ 100.0
- LO_LIM ---> กำหนดค่าคงที่ 0.0
- BIPOLAR ---> กำหนดสถานะเป็น 0 เนื่องจากสัญญาณเป็นแบบ UNIPOLAR
- RET_VAL ---> MW20 หน่วยความจำในการประมวลสัญญาณใหม่ขนาด 16 บิต
- OUT ---> MW96 ตำแหน่งของหน่วยความจำเป็นค่าที่ได้จากการการประมวลผล

3.3.1.8 การใช้ตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ในการควบคุมแบบพีไอดี

การนำตัวควบคุมชนิด โปรแกรมได้มาควบคุมกระบวนการ ทำงานด้วยการใช้การควบคุมแบบพีไอดีนั้น สามารถกระทำได้ 2 วิธี คือ

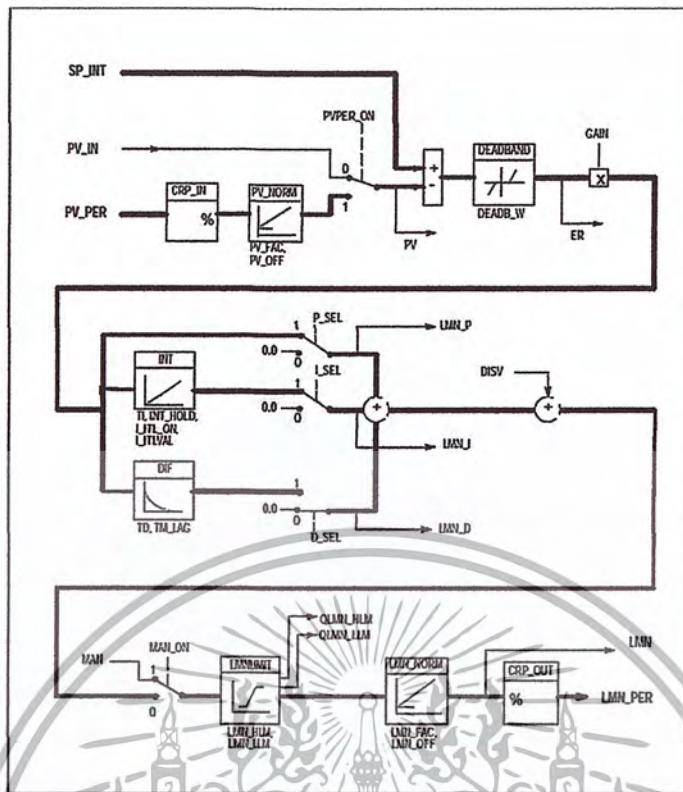
วิธีแรกใช้ฟังก์ชันบล็อกมาตรฐาน (Standard function block: PID Algorithm) เช่น FB 41 "CONT_C" ซึ่งมีหน่วยประมวลผลตามหลักการควบคุมแบบพีไอดี

วิธีที่สอง โดยการติดตั้งโมดูลหน่วยควบคุมแบบพีไอดี ซึ่งโมดูลชนิดนี้จะมีหน่วยประมวลผลภายใน (Intelligent unit) และทำการประมวลผลแยกอิสระจากหน่วยประมวลผลกลางของตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ สามารถตอบสนองได้รวดเร็วและลดภาระการทำงานของกระบวนการนั้นๆ



ภาพที่ 3.11 แสดงความสัมพันธ์ในการใช้งานฟังก์ชัน FC105, FC106 และ OB 35 ในการควบคุมแบบป้อนกลับ

ในการเรียกฟังก์ชันบล็อกมาตรฐาน FB 41 "CONT_C" จะต้องกำหนดคาบระยะเวลาที่แน่นอนผ่านทางออร์เกไนเซชันบล็อกหมายเลข 35 (OB3) ทั้งนี้เพื่อลดเวลาในการ Scan time ให้น้อยที่สุดและทำให้การคำนวณพีไอดีอัลกอริทึม (PID Algorithm) มีความแม่นยำถูกต้อง ฟังก์ชันในการเขียนพีไอดี ในการควบคุมกระบวนการโดยมีการกำหนดพารามิเตอร์โดยมีหลักการทำงานดังภาพที่ 3.12



ภาพที่ 3.12 บล็อกโคออร์เดชันของฟังก์ชันมาตรฐาน FB 41 “CONT_C”

ภาพที่ 3.12 แสดงการทำงานของฟังก์ชันพีไอดี ในรูป Block Diagram ของตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ ยี่ห้อ SIEMENS S7 300 โดยจะนำค่าข้อมูลที่ส่งให้กับ SP_INT และ PV_IN ซึ่งก็คือ MD74 และ MD40 มาลบกันเพื่อหาค่าความผิดพลาด (error) และนำค่าความผิดพลาดที่ได้แยกไปประมวลผลของแต่ละแบบคือ แบบพี แบบไอ และดี แล้วนำค่าที่ได้ในแต่ละแบบมารวมกัน แล้วนำไปทำการสเกลค่าของข้อมูลที่ได้อีกเป็นเชิงเส้น

สำหรับในโครงการนี้ใช้ FB 41 “CONT_C” ซึ่งเป็นฟังก์ชันพีไอดีของโปรแกรม SIMATIC S7 ใช้ในการเขียนฟังก์ชันต่างๆของตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ ยี่ห้อ SIEMENS เพื่อใช้ในการควบคุมกระบวนการที่มีตัวแปรขาเข้าและขาออกแบบต่อเนื่อง จะประกอบไปด้วย

- ขาของค่าเป้าหมาย (Set Point Branch)

คือ ส่วนที่ทำการใส่ข้อมูลลงไปซึ่งข้อมูลจะอยู่ในรูปของเลขทศนิยม (Floating-point) โดยใส่ข้อมูลลงไปที่ยาของ SP_INT ของฟังก์ชันบล็อก

- ขาของค่าตัวแปรกระบวนการ (Process Variable Branch)

คือ ส่วนที่ทำการใส่ข้อมูลลงไป โดยสามารถใช้ข้อมูลที่ได้อาจมาจากอุปกรณ์ในกระบวนการในรูปของข้อมูลที่ผ่านการแบ่งขนาดแล้วหรือยังไม่ผ่านการแบ่งขนาดก็ได้ แต่ต้องใส่ข้อมูลให้ถูกขาคำถามชนิดของข้อมูลที่ฟังก์ชันบล็อกถ้าเป็นข้อมูลชนิดตัวเลขทศนิยมอยู่แล้วหรือผ่าน

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่นิยมนำไปเผยแพร่โดยไม่ได้รับอนุญาต
ไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้คัดลอกเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

การแบ่งขนาดแล้วให้ใส่ที่ขา PV_IN ได้เลย ส่วนข้อมูลที่ยังไม่ได้ผ่านแบ่งขนาดให้ใส่ที่ขา PV_PER เนื่องจากที่ขา PV_PER จะมีฟังก์ชัน CRP_IN อยู่ซึ่งจะแปลงข้อมูลที่ได้ให้อยู่ในรูปของเลขทศนิยม โดยมีช่วงตั้งแต่ -100 ถึง 100% เป็นไปตามสมการที่ (3.3)

$$\text{OUTPUT OF CRP_IN} = \text{PV_PER} * (100/27648) \quad (3.3)$$

หลังจากนั้นจะทำการแปลงข้อมูลให้อยู่ในรูปแบบปกติ โดยใช้สมการ (3.4)

$$\text{OUTPUT OF PV_NORM} = (\text{OUTPUT OF CRP_IN}) * \text{PV_FAC} + \text{PV_OFF} \quad (3.4)$$

โดยปกติค่าเริ่มต้นของ PV_FAC มีค่าเท่ากับ 1 และ PV_OFF มีค่าเท่ากับ 0

- ค่าความผิดพลาดของสัญญาณ (Error Signal)

คือ ค่าความผิดพลาดของกระบวนการ ซึ่งหาได้จากค่าความแตกต่างระหว่างค่าเป้าหมายและค่าตัวแปรกระบวนการ และจะมีการกำหนดค่าของฟังก์ชันเดดแบนด์ที่นำมาใช้กับค่าความผิดพลาดของสัญญาณ ถ้าไม่ต้องการใช้งานฟังก์ชันเดดแบนด์ให้ใส่ค่า 0 ที่ขา DEADB_W

- พีไอดี อัลกอริทึม (PID Algorithm)

ค่าพีไอดี อัลกอริทึม จะหาได้จากการนำค่าความผิดพลาดที่ได้ไปประมวลผลแบบพีไอและดี แล้วนำค่าที่ได้จากการประมวลผลมารวมกัน โดยสามารถเลือกพารามิเตอร์ได้ทั้งแบบพีอีพี พีดีและพีไอดี และสามารถสลับโหมดได้ระหว่างโหมดกำหนดค่าเองและโหมดอัตโนมัติ โดยถ้าเป็นโหมดกำหนดค่าเองจะเป็นการปรับค่าของตัวแปรแมนิพูเลท (Manipulated Value) โดยตรง ซึ่งในโหมดอัตโนมัติไม่สามารถทำได้ เนื่องจากค่าแมนิพูเลทของโหมดอัตโนมัติจะได้มาจากตัวควบคุมและจะทำการสเกลค่าข้อมูลให้อยู่ในรูปแบบปกติโดยใช้สมการที่ (3.5)

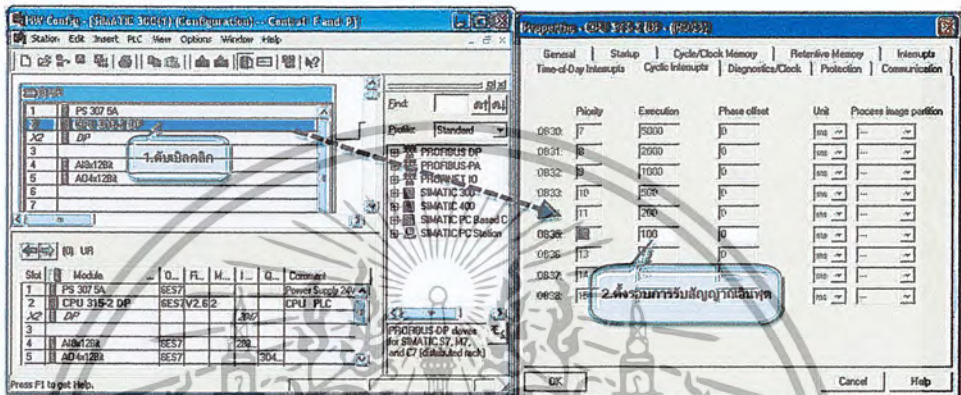
$$\text{LMN} = (\text{OUTPUT OF LMNLIMIT}) * \text{LMN_FAC} + \text{LMN_OFF} \quad (3.5)$$

ซึ่งโดยปกติค่าเริ่มต้นของ LMN_FAC จะมีค่าเท่ากับ 1 และ LMN_OFF มีค่าเท่ากับ 0 จากนั้นทำการแปลงข้อมูลจากเลขทศนิยมเป็นข้อมูลที่จะส่งไปยังอุปกรณ์ควบคุมตัวสุดท้าย โดยใช้สมการที่ (3.6)

$$\text{LMP_PER} = \text{LMN} * (27648/100) \quad (3.6)$$

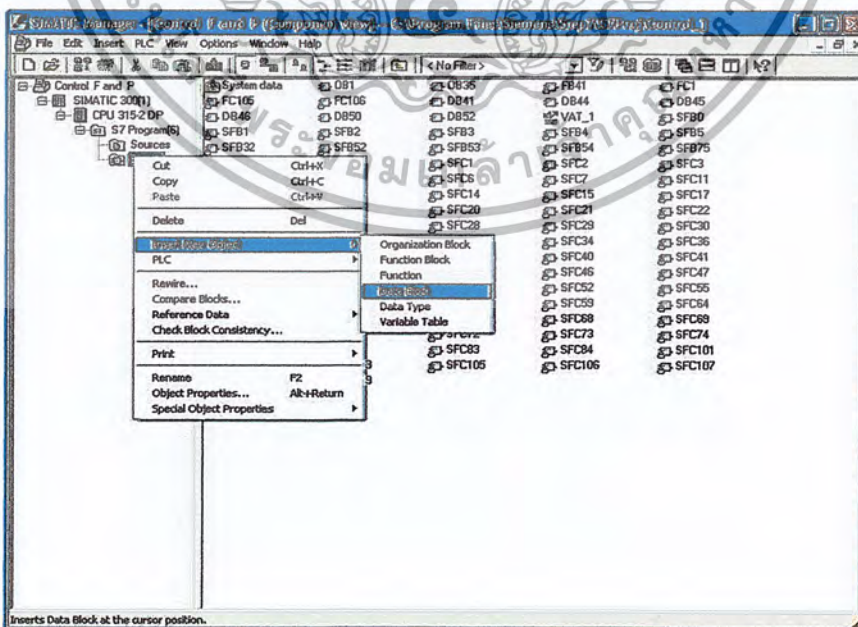
การเขียน FB 41 “CONT_C” มีขั้นตอนดังนี้

1. ในการเขียน FB 41 “CONT_C” มาทำการประมวลผลจะต้องมีการกำหนดคาบระยะเวลาที่แน่นอน และเหมาะสมกับกระบวนการที่จะควบคุม ซึ่งสามารถกระทำผ่าน FB 41 “CONT_C” ผ่านทางออร์แกนเซชันบล็อกหมายเลข 35 (OB 35) ทั้งนี้เพื่อเป็นการรักษาค่าเวลา Scan time ให้มีเวลาน้อยที่สุด และทำให้การคำนวณตามพีไอดีอัลกอริทึม (PID Algorithm) มีความแม่นยำถูกต้องที่สุด



ภาพที่ 3.13 การกำหนดคาบระยะเวลาในการรับสัญญาณอินพุต

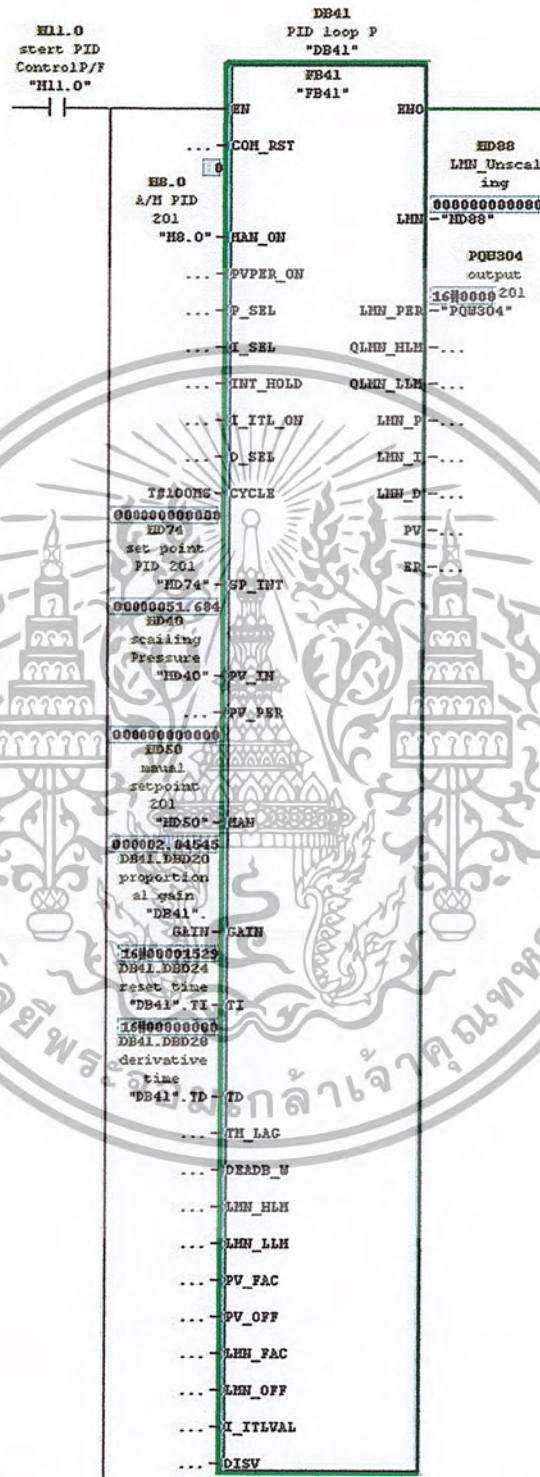
2. ต้องกำหนดค่า DB (Instance data block) ขึ้นเพื่อใช้ในการเก็บค่าพารามิเตอร์ต่างๆ ซึ่งมีความจำเป็นในการนำไปประมวลผลใน FB 41 “CONT_C” โดยในโครงการกำหนดให้เก็บใน DB 41



ภาพที่ 3.14 การสร้าง DB (Instance data block)

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่นับว่าผูกมัดให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ดัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

3. สำหรับการใส่ FB 41 “CONT_C” จะทำการเขียนใน OB 35 โดยกำหนดดัง
ภาพที่ 3.15



ภาพที่ 3.15 การเขียน โปรแกรม FB 41 “CONT_C”

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้า
ไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

รูปนี้แสดงการทำงานของฟังก์ชันพีไอดีในรูปแบบ Block Diagram ของตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ ยี่ห้อ SIEMENS S7 300 โดยจะต้องนำ SP_INT และ PV_IN ซึ่งก็คือ MD74 และ MD40 มาลบกันเพื่อหาค่าความผิดพลาด (error) และนำค่าความผิดพลาดที่ได้แยกไปประมวลผลของแต่ละแบบคือ แบบพี แบบไอ และแบบดี แล้วนำค่าที่ได้ในแต่ละแบบมารวมกัน แล้วนำไปทำการสเกลค่าของข้อมูลที่ได้ให้เป็นเชิงเส้น

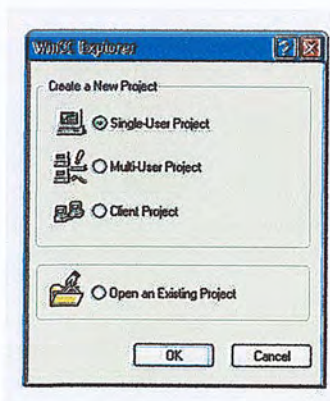
3.3.2 โปรแกรม WinCC

โปรแกรม WinCC เป็นโปรแกรมประยุกต์ใช้งานเป็นระบบ HMI ซึ่งทำงานบนระบบปฏิบัติการวินโดวส์ ทั้ง Windows XP Professional และ Windows 2000 สำหรับคำว่า HMI ย่อมาจากคำภาษาอังกฤษ Human Machine Interface หมายความว่า การเชื่อมต่อระหว่างผู้ปฏิบัติงาน (Operator) กับเครื่องจักรกล (Machine) ซึ่งรวมถึงกระบวนการ (Process) ด้วยระบบอัตโนมัติใช้สำหรับควบคุมกระบวนการ โดยที่โปรแกรม WinCC ทำหน้าที่สื่อสารระหว่างผู้ปฏิบัติงานกับระบบอัตโนมัติต่างๆ

3.3.2.1 การสร้างโปรเจกใหม่

- Single-User Project เป็นโปรเจกที่มีผู้ใช้เพียงคนเดียว ที่การทำงานทุกอย่างเกิดขึ้นบนคอมพิวเตอร์เพียงเครื่องเดียว
- Multi-User Project เป็นโปรเจกที่มีคอมพิวเตอร์ลูกข่ายหลายๆตัวมากที่สุด 16 ลูกข่าย ติดต่อกับเครื่องแม่ข่ายเพียงตัวเดียว
- Multi-Client Project เป็นโปรเจกที่สามารถติดต่อกับแม่ข่ายได้หลายๆตัว โดยที่แม่ข่ายตัวหนึ่งสามารถติดต่อกับลูกข่ายได้มากที่สุด 16 ลูกข่าย ไม่ว่าจะลูกข่ายจะเป็นแบบ Client หรือ Multi-Client

ในโครงการนี้เลือกใช้การสร้างโปรเจกแบบ Single-User Project



ภาพที่ 3.16 แสดงการสร้างโปรเจกแบบ Single-User Project

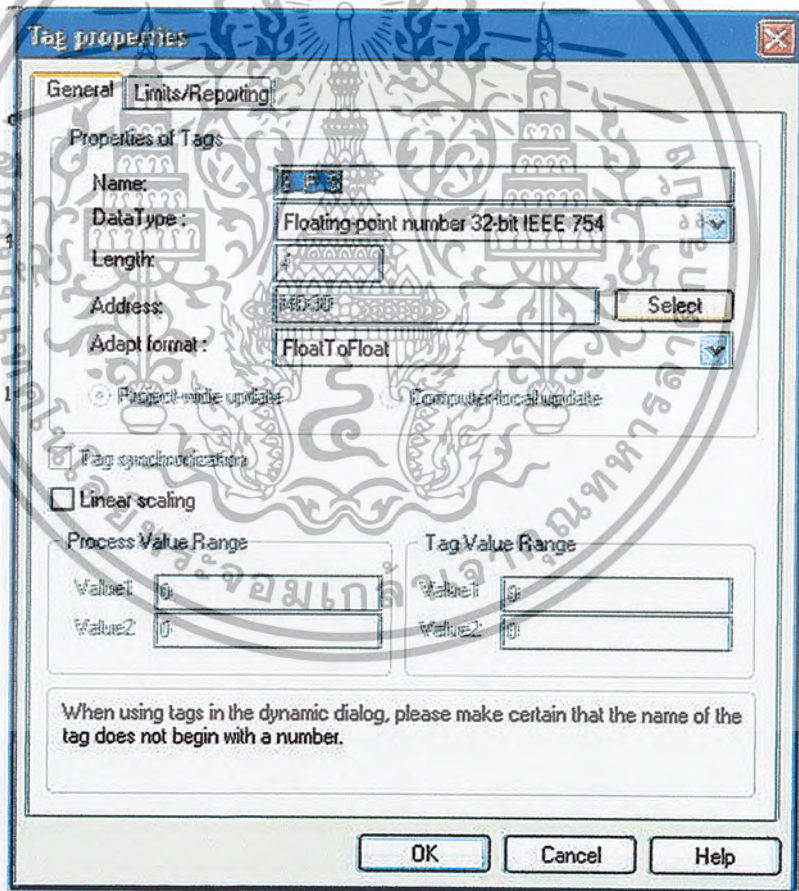
เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่นิยมนำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

3.3.2.2 การจัดการกับ Tag

Tag ใน WinCC เป็นได้ทั้งตัวแปรค่าที่ใช้งานจริง เช่น ค่าระดับน้ำในแทงค์ หรือ เป็นได้ทั้งตัวแปรค่าที่ใช้เฉพาะภายในตัวโปรแกรมที่ใช้ในการคำนวณหรือการจำลองการทำงาน

- Process Tags หมายถึง ตัวแปรค่าที่ใช้งานจริงที่ค่าของมันถูกส่งมาจากหน่วยความจำของ PLC หรืออุปกรณ์อื่นๆ ที่ติดต่อกับ โปรแกรมผ่านสายสัญญาณหรือระบบสื่อสารต่างๆ
- Internal Tags หมายถึง ตัวแปรค่าที่ใช้เฉพาะภายในตัวโปรแกรม ใช้ในการคำนวณหรือการจำลองการทำงาน
- Tags Groups หมายถึง กลุ่มของ Tags ซึ่งเราสามารถจัดกลุ่มของ Tags ตามการใช้งานได้

ในโครงการนี้เราเลือกใช้การกำหนด Tag แบบ Process Tags



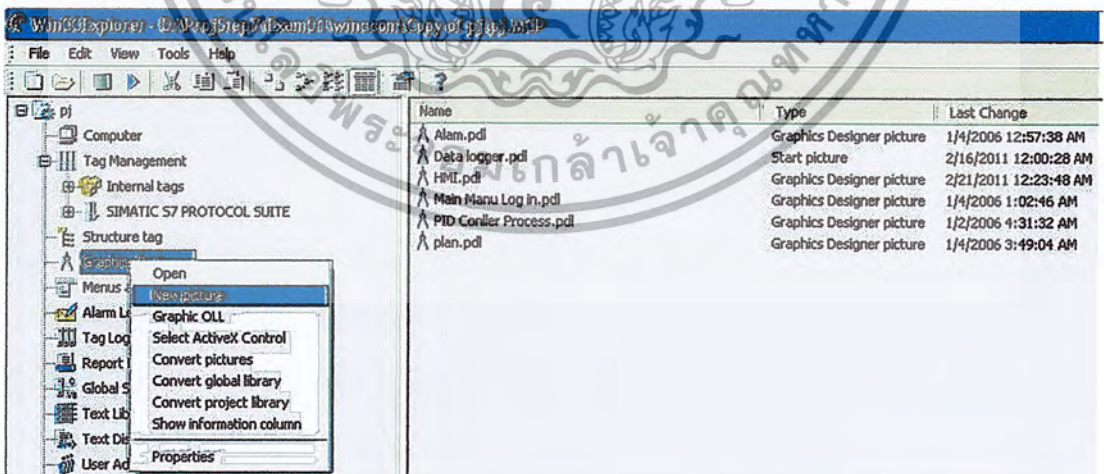
ภาพที่ 3.17 แสดงการกำหนด Tag

Name	Type	Parameters	Last Change
IS_P_S	Floating-point number 3...	MD30	1/4/2006 2:31:17 AM
IS_F	Floating-point number 3...	MD34	1/4/2006 2:32:21 AM
IS_P	Floating-point number 3...	MD40	1/2/2006 3:49:55 AM
Control_PandF	Binary Tag	M11.0	1/4/2006 2:34:21 AM
MAN_ON_P	Binary Tag	M8.0	1/4/2006 2:38:03 AM
SP_INT_P	Floating-point number 3...	MD74	1/4/2006 2:38:49 AM
MAN_P	Floating-point number 3...	MD50	1/4/2006 2:49:59 AM
LMN_PER304	Floating-point number 3...	AD304	1/1/2006 1:18:19 AM
MAN_ON	Binary Tag	DB1,D12.0	1/4/2006 9:14:11 AM
SP_INT_F	Floating-point number 3...	MD64	1/1/2006 2:23:18 AM
MAN_F	Floating-point number 3...	DB1,DD54	1/4/2006 9:15:25 AM
LMN_F	Floating-point number 3...	DB1,DD88	1/4/2006 9:15:59 AM
LMN_PER_310	Floating-point number 3...	AD310	1/1/2006 1:17:58 AM
PID_P_P	Floating-point number 3...	MD100	1/1/2006 3:49:54 AM
PID_I_P	Floating-point number 3...	MD104	1/1/2006 3:50:31 AM
PID_D_P	Floating-point number 3...	MD108	1/1/2006 3:50:57 AM
PID_P_F	Floating-point number 3...	MD110	1/1/2006 3:53:26 AM
PID_I_F	Floating-point number 3...	MD104	1/1/2006 3:53:50 AM
PID_D_F	Floating-point number 3...	MD116	1/1/2006 1:50:02 AM
LMN_P	Floating-point number 3...	MD84	1/2/2006 4:10:31 AM
IS_P_S_1	Floating-point number 3...	MD90	1/3/2006 12:27:23 AM

ภาพที่ 3.18 แสดง Tag ทั้งหมดที่ใช้ในโครงการนี้

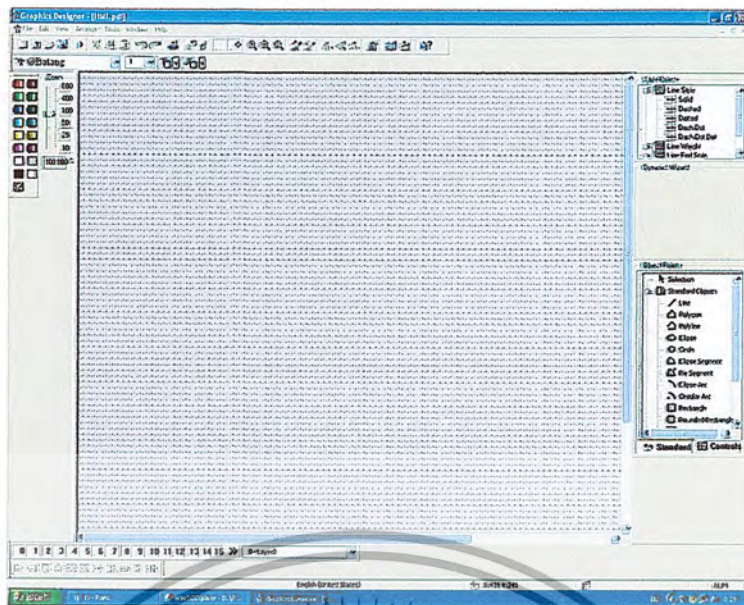
3.3.2.3 การใช้งาน Graphic Designer

Graphic Designer เป็นส่วนประกอบของโปรแกรม WinCC ที่ใช้สำหรับออกแบบหน้าจอที่เป็นตัวกลางระหว่าง User กับ Machine ซึ่งมีความสามารถในการสร้างรูปภาพหรือวัตถุที่มีความสามารถในการเข้าถึงข้อมูลจากภายนอก มีความสามารถในการเขียนโปรแกรมเพื่อจัดการกับข้อมูลที่ได้รับมา นอกจากนี้แล้ว Graphic Designer ยังได้เตรียมรูปภาพต่างๆไว้ โดยที่ผู้ใช้ไม่ต้องทำการสร้างขึ้นใหม่ สามารถนำไปใช้ได้เลย



ภาพที่ 3.19 แสดงการสร้างหน้าจอของกระบวนการ

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

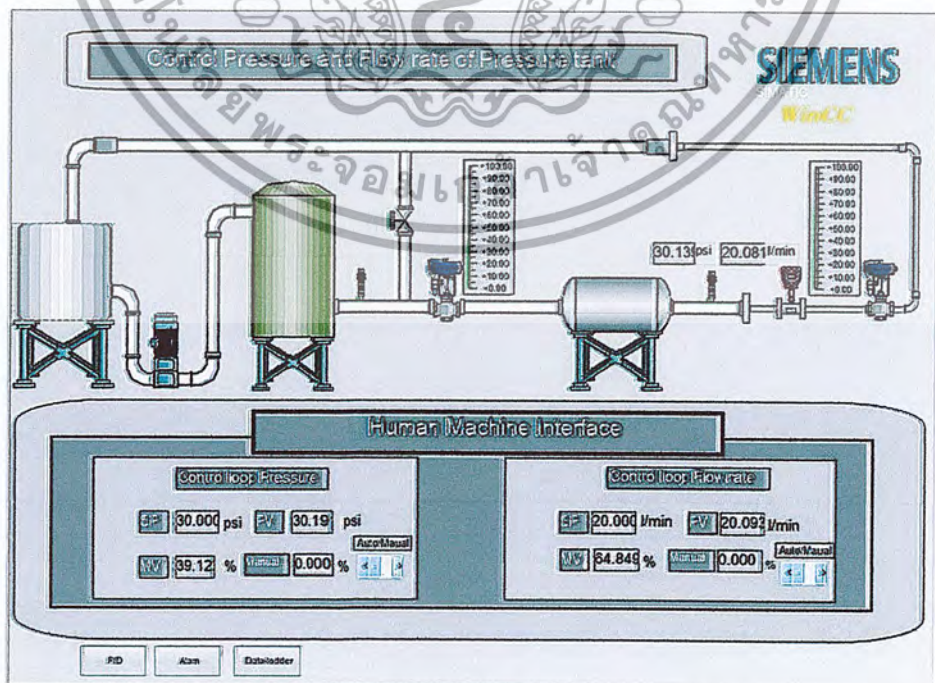


ภาพที่ 3.20 แสดงส่วนของ Graphic Designer

3.3.2.4 การทำให้ไปจบทำงาน

การทำงานของ WinCC แบ่งออกได้เป็น 2 Mode หลักๆ คือ

- 1) Design Mode เป็นโหมดที่ใช้ในการออกแบบหน้าจอหรือรูปภาพ
- 2) Runtime Mode เป็น โหมดที่ใช้ในการกระตุ้นโปรเจกต์ที่ได้ออกแบบไว้แล้วนั้นทำงาน



ภาพที่ 3.21 แสดงหน้าจอ HMI ของกระบวนการ

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไมอนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้า
ไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ดัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

3.3.2.5 การใช้งาน Tag Logging และ Archive

Archive คือข้อมูลของ Tag ที่ได้จากการอ่านค่าทุกๆ ช่วงระยะเวลาหนึ่ง โดยข้อมูลจะถูกเก็บในรูปแบบเฉพาะสำหรับนำไปใช้งานต่างๆ เช่น Tag Logging, Table, Trend หรือ Report Tag Logging ใช้สำหรับติดตามความเปลี่ยนแปลงของค่า Tag ในขณะทำงาน ผ่านทาง Tag โดยตรง หรือว่าผ่านทาง Archive แล้วทำการบันทึกค่าเก็บไว้เพื่อใช้งานต่างๆ

Time	Pressure Value	
39	30.9027786254883	
40	30.8506827480234	
41	30.833339691162	
42	30.9201374053955	
43	30.9201374053955	
44	30.9895858764648	
45	31.0763893127441	
46	31.1631846563721	
47	31.2326389127441	
48	31.3368053436279	
49	31.3715286254883	
50	31.4930572509766	
51	31.5451389127441	
52	31.6319446563721	
53	31.7013893127441	
54	31.7708339691162	
55	31.7881927490234	
56	31.8055553436279	
57	31.8055553436279	
58	31.8055553436279	
59	31.7881927490234	
60	31.8055553436279	
61	31.7187480926514	
62	31.7013893127441	
63	31.6319446563721	
64	31.5798606872559	
65	31.5104160209838	
66	31.4409713745117	
67	31.3715286254883	
68	31.2673606872559	
69	31.1879179882324	
70	31.111106872559	
71	31.0243072509766	

Time	Flow Value	
38	22.6967601776123	
39	22.76620488339844	
40	22.8125	
41	22.8472232818604	
42	22.8472232818604	
43	22.8472232818604	
44	22.8240756989525	
45	22.8009243011475	
46	22.7546291351318	
47	22.7083320617676	
48	22.650463104248	
49	22.5810203552246	
50	22.5115756989525	
51	22.4189796447754	
52	22.3263893127441	
53	22.222232818604	
54	22.1064796447754	
55	21.9444446563721	
56	21.8171291351318	
57	21.7013893127441	
58	21.5740756989525	
59	21.4583320617676	
60	21.3194446563721	
61	21.1921291351318	
62	21.0763893127441	
63	20.9606475820078	
64	20.8449077806201	
65	20.7407308223877	
66	20.625	
67	20.532077606201	
68	20.428238823877	
69	20.3356475830078	
70	20.2430553436279	

ภาพที่ 3.22 แสดงหน้าจอ Tag Logging ของกระบวนการ

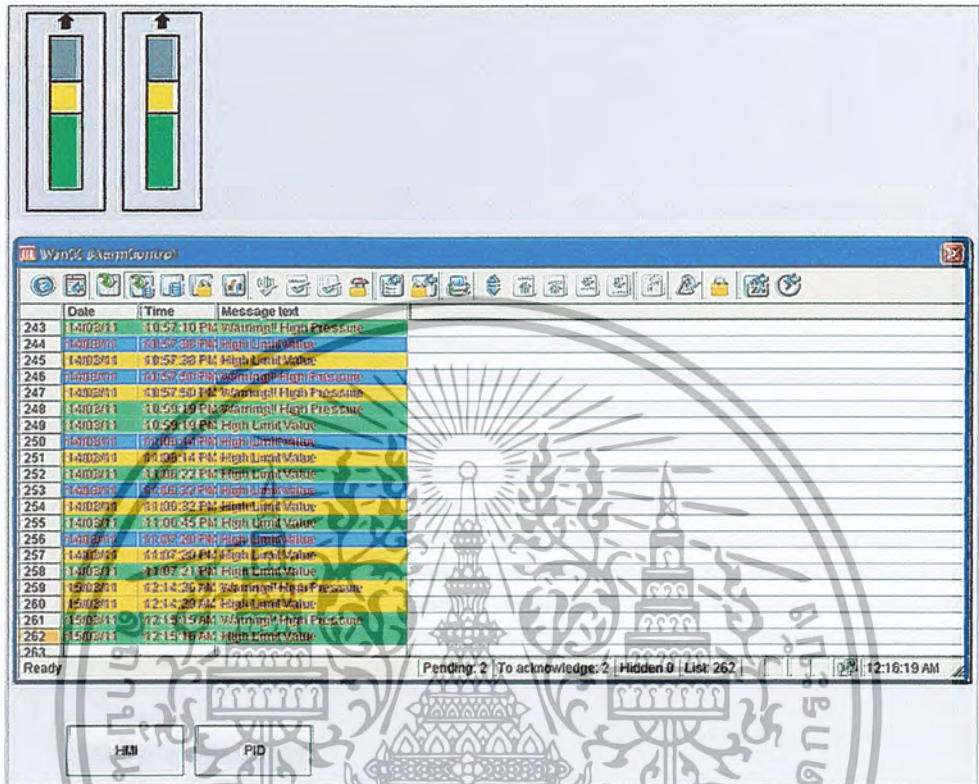
3.3.2.6 Alarm Logging

ระบบ Message เป็นระบบที่จัดการเกี่ยวกับความเป็นไปของระบบที่ถูกควบคุมทั้งทางด้านฮาร์ดแวร์และซอฟต์แวร์ เมสเสจที่ถูกสร้างขึ้นสามารถนำมาแสดงทั้งในลักษณะของภาพและเสียง Alarm Logging Editor ใช้สำหรับร้องขอและเก็บเมสเสจ ซึ่งภายในจะประกอบด้วยเครื่องมือที่ใช้ในการจัดการกับระบบเมสเสจ เช่น มีรายละเอียดและสถานการณ์ทำงานของเมสเสจแต่ละตัว

ในโครงการนี้ได้ทำการนำ Tag ของความดันและอัตราการไหลมาใช้ในการทำระบบเตือนภัย โดยกำหนดให้มีการเตือนภัยเมื่อความดันในระบบเท่ากับ 50 psi และเตือนภัยอีกครั้ง

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น เมื่อนักเรียนเห็นประโยชน์ด้านการศึกษา
ไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้คัดลอกเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

เมื่อความดันในระบบเท่ากับ 55 psi ส่วนอัตราการไหลจะให้เตือนเมื่อค่าของอัตราการไหลในระบบเท่ากับ 40 L/min โดย Tag ที่นำมาใช้คือ S_P และ S_F ซึ่งเป็น Tag ของความดันและอัตราการไหลตามลำดับ



ภาพที่ 3.23 แสดงหน้าจอ Alarm Logging ของกระบวนการ

3.4 สรุป

โครงการนี้ใช้การควบคุมแบบพีไอสองวงรอบโดยที่ทำการควบคุมแยกเป็นอิสระต่อกัน โดยใช้ตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ ยี่ห้อ SIEMENS รุ่น S7 300 เป็นตัวควบคุม โดยทำการรับและส่งค่าในกระบวนการโดยใช้การรับส่งค่าสัญญาณในรูปของกระแสไฟฟ้า 4-20 mA ส่วนการเขียนโปรแกรมควบคุมนั้นเราจะเขียนผ่านโปรแกรม SIMATIC MANAGER โดยเขียนในรูปแบบของ Function Block โดยจะมี PID Function Block ให้เลือกใช้อยู่แล้ว จากนั้นก็ไปกำหนด Tag ในโปรแกรม WinCC ซึ่งเป็นซอฟต์แวร์สกาดาเพื่อใช้ในการติดต่อกับตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ และทำการเขียนกราฟิกของระบบทั้งหมด (HMI) กราฟิกตัวเก็บข้อมูล (Tag Logging) และกราฟิกของตัวเตือนภัย (Alarm Logging)

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ดัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

บทที่ 4

การทดลอง

4.1 กล่าวนำ

ในบทที่ผ่านมาได้กล่าวถึงส่วนประกอบต่างๆของระบบ รวมไปถึงโปรแกรมที่ใช้ในการออกแบบการควบคุมต่างๆ ทั้ง SIMATIC MANAGER ที่ใช้ในการเขียนฟังก์ชันบล็อกของตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ และ WinCC ที่ใช้ในการออกแบบกราฟิก ตัวเก็บข้อมูล และตัวเตือนภัยของระบบ

ดังนั้นในบทนี้จะกล่าวถึงการหาค่าพารามิเตอร์แบบ Ziegler-Nichols (Closed loop) ของแต่ละวงรอบและการทดลองควบคุมความดันและอัตราการไหลของระบบถึงความดัน เพื่อทดสอบความสามารถและสมรรถนะของระบบ

4.2 การทดลอง

ได้ทำการทดลองควบคุมความดันและอัตราการไหล โดยใช้พีตัวควบคุมชนิด โปรแกรมได้ ซึ่งได้ทำการเรียกใช้ฟังก์ชันพีไอที่มีอยู่ในตัวควบคุมชนิดโปรแกรมได้ ในการทดลองนี้ได้ทำการปรับค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมแบบพีไอ โดยใช้วิธี Ultimate Method ของ Ziegler-Nichols เพื่อใช้ควบคุมความดันและอัตราการไหลให้มีเสถียรภาพและได้ผลตอบสนองดีที่สุด ซึ่งจะได้ทำการปรับค่าพารามิเตอร์ที่เหมาะสม ซึ่งค่าที่ได้อาจเป็นค่าที่ใช้ได้ในการทดลอง แต่ยังไม่ใช่ค่าที่ดีที่สุดตามการทดลองครั้งนี้

ทำการกำหนดค่าพารามิเตอร์แยกกันระหว่าง 2 วงรอบ โดยทำการปรับค่าพารามิเตอร์พีไอให้มีเสถียรภาพที่ละวงรอบ ซึ่งในทั้งสองวงรอบขั้นตอนจะเหมือนกันทุกประการ ซึ่งในโครงการนี้ได้เริ่มจากการหาค่าพารามิเตอร์ในวงรอบของความดันก่อนแล้วจึงไปหาค่าพารามิเตอร์ของวงรอบอัตราการไหล

โดยที่

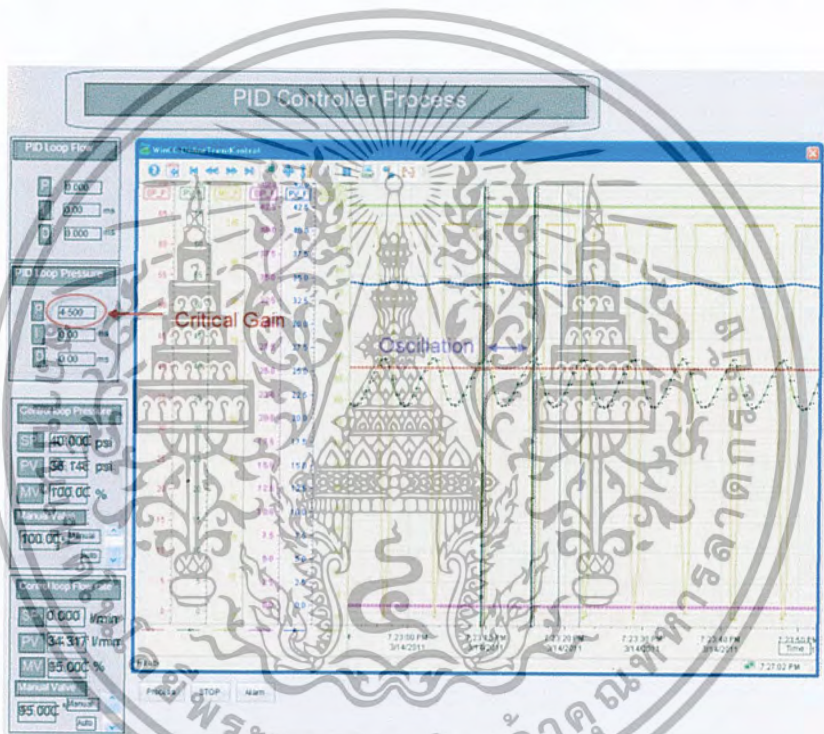
- เส้นสีแดง** คือ ค่าเป้าหมายของความดัน (Pressure Set Point)
- เส้นสีดำ** คือ ค่าของกระบวนการที่วัดได้ของความดัน (Pressure Process Variable)
- เส้นสีเหลือง** คือ ค่าแมนนิปุเลตของความดัน (Pressure Manipulate Variable)
- เส้นสีชมพู** คือ ค่าเป้าหมายของอัตราการไหล (Flow Set Point)
- เส้นสีน้ำเงิน** คือ ค่าของกระบวนการที่วัดได้ของอัตราการไหล (Flow Process Variable)

เส้นสีเขียวอ่อน คือ ค่าแมนนิปุเลตของอัตราการไหล (Flow Manipulate Variable)

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนลิขสิทธิ์สำหรับการแข่งขันเพื่อการแข่งขัน โดยผู้จัดทำขึ้นเพื่อใช้ในการศึกษาวิจัยด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

4.2.1 การหาค่าพารามิเตอร์ของวงรอบความดัน

ขั้นตอนแรกทำการกำหนดค่าอัตราขยายแบบสัดส่วนวิกฤตของกระบวนการลงไป จากนั้นสังเกตกราฟของค่าตัวแปรกระบวนการ (pv) ว่าเป็นสัญญาณรูป sine หรือไม่ ถ้ายังไม่เป็นต้องทำการหาค่าอัตราขยายแบบสัดส่วนวิกฤตที่ทำให้กราฟของค่าตัวแปรกระบวนการเป็นสัญญาณรูป sine มากที่สุด และนำค่าอัตราขยายแบบสัดส่วนวิกฤตที่ทำให้กราฟของค่าตัวแปรกระบวนการเป็นสัญญาณรูป sine มากที่สุดซึ่งมีค่าเท่ากับ 4.5 มาหารด้วย 2.2 จะได้ค่าอัตราขยายแบบสัดส่วนของวงรอบความดันเท่ากับ 2.045 หลังจากนั้นก็ทำการหาค่า T_i จากการนำคาบเวลาของการแกว่งอย่างต่อเนื่องซึ่งมีค่าเท่ากับ 6.5 s มาหารด้วย 1.2 ก็จะได้ค่า T_i ของวงรอบความดันเท่ากับ 5.417 s ดังภาพที่ 4.1



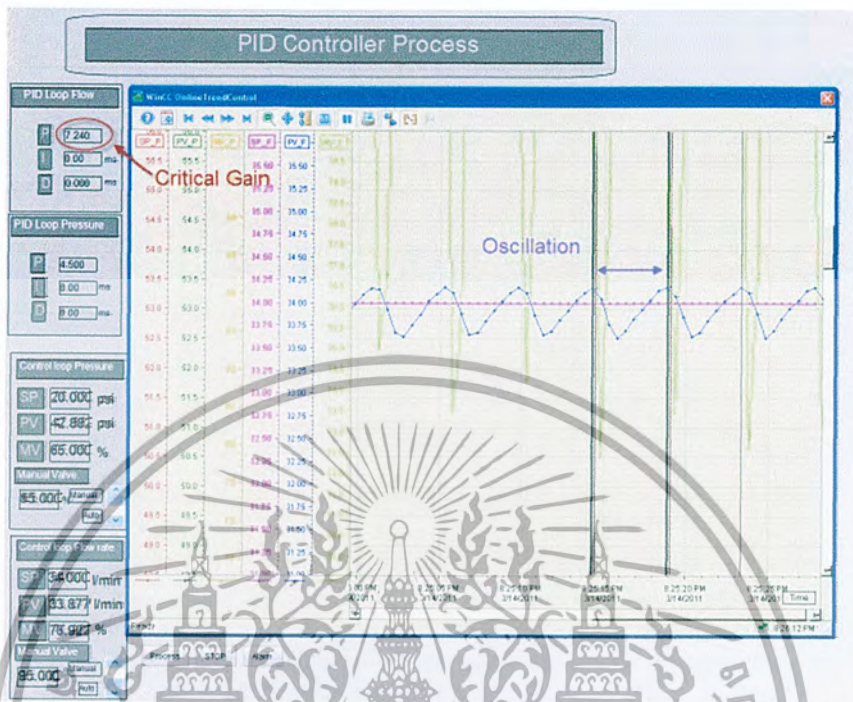
ภาพที่ 4.1 แสดงการปรับวงรอบความดัน

4.2.2 การหาค่าพารามิเตอร์ของวงรอบอัตราการไหล

ขั้นตอนแรกทำการกำหนดค่าอัตราขยายแบบสัดส่วนวิกฤตของกระบวนการลงไป จากนั้นสังเกตกราฟของค่าตัวแปรกระบวนการว่าเป็นสัญญาณรูป sine หรือไม่ ถ้ายังไม่เป็นให้ทำการหาค่าอัตราขยายแบบสัดส่วนวิกฤตที่ทำให้กราฟของค่าตัวแปรกระบวนการเป็นสัญญาณรูป sine มากที่สุด แล้วจึงนำค่าอัตราขยายแบบสัดส่วนวิกฤตที่ทำให้รูปกราฟของค่าตัวแปรกระบวนการเป็นสัญญาณรูป sine มากที่สุดซึ่งมีค่าเท่ากับ 7.24 มาหารด้วย 2.2 ก็จะได้ค่าอัตราขยายแบบสัดส่วนของวงรอบอัตราการไหลเท่ากับ 3.291 หลังจากนั้นก็ทำการหาค่า T_i จากการนำคาบเวลาของการแกว่ง

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์อื่นใด ๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

อย่างต่อเนื่องซึ่งมีค่าเท่ากับ 4.9 s มาหารด้วย 1.2 ก็จะได้ค่า T_i ของวงรอบอัตราการใช้เท่ากับ 4.083 s ดังภาพที่ 4.2



ภาพที่ 4.2 แสดงการปรับวงรอบอัตราการใช้

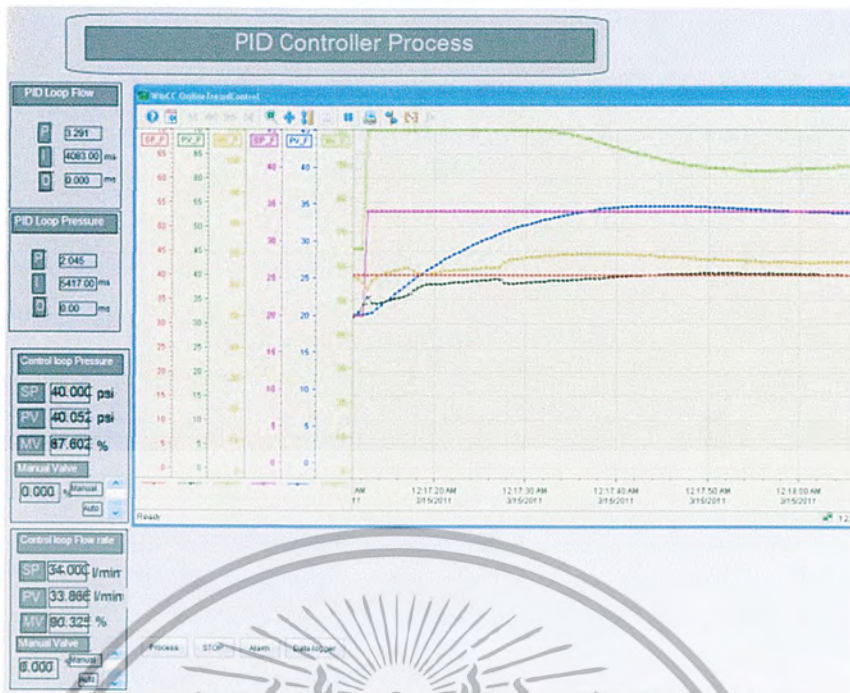
จากการหาค่าพารามิเตอร์ตามขั้นตอนข้างต้นทำให้สามารถหาค่าพารามิเตอร์ของแต่ละวงรอบได้ดังตารางที่ 4.1

ตารางที่ 4.1 ตารางแสดงค่าพารามิเตอร์ของแต่ละวงรอบ

วงรอบ	พารามิเตอร์ P (K_p)	พารามิเตอร์ I (T_i)
วงรอบความดัน	2.045	5.417
วงรอบอัตราการใช้	3.291	4.083

หลังจากปรับค่าพารามิเตอร์ในแต่ละวงรอบแล้ว ทำการทดลองโดยกำหนดค่าเป้าหมาย (set point) ของแต่ละวงรอบโดยการกำหนดผ่านโปรแกรม WinCC จากการเขียนกราฟิกเพื่อแสดงการทำงานของระบบ โดยให้ทำการควบคุมความดันและอัตราการใช้ไปพร้อมกันดังนี้

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ดัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้



ภาพที่ 4.3 แสดงการควบคุมที่ 100% ของความดันและอัตราการไหล

4.3 สรุป

จากการทดลองแสดงให้เห็นการควบคุมความดันและอัตราการไหลในถังความดัน ด้วยตัวควบคุมพีไอชนิดปรับค่าพารามิเตอร์ได้และค่าพารามิเตอร์ของตัวที่ควบคุมที่ได้มานั้น ได้มาโดยการปรับค่าพารามิเตอร์ของตัวควบคุมแบบพีไอ โดยใช้วิธี Ultimate Method ของ Ziegler-Nichols ซึ่งได้ค่าพารามิเตอร์ต่างๆ ใกล้เคียงแต่ยังไม่ใช่ค่าที่ดีที่สุด ซึ่งได้ผลตอบสนองดังกราฟพีไอที่ได้แสดงมา และจากกราฟที่ได้แสดงให้เห็นว่าการควบคุมนั้นไม่สามารถควบคุมระบบให้มีเสถียรภาพได้ทุกช่วง

บทที่ 5

สรุปการทดลองและข้อเสนอแนะ

5.1 สรุปผล

ปริญญานิพนธ์ฉบับนี้ ได้มีวัตถุประสงค์เพื่อการศึกษาการควบคุมความดันและอัตราการไหลในถังความดัน โดยอาศัยหลักการควบคุมแบบพีไอดีเพื่อใช้ในการศึกษาการควบคุมความดันและอัตราการไหลอย่างมีประสิทธิภาพ โดยที่พารามิเตอร์ต่างๆที่ได้ใช้ในกระบวนการอาจเป็นค่าที่ใช้งานได้ แต่ยังไม่ใช่ค่าที่ดีที่สุด จากการทดลองจะเห็นว่า การควบคุมไม่สามารถที่จะควบคุมระบบให้มีเสถียรภาพได้ทุกช่วง และการควบคุมค่าต่างๆในโครงการนี้ได้ดำเนินการผ่าน โปรแกรม WinCC ซึ่งเป็น software SCADA ทำให้สะดวกในการปรับค่าต่างๆและสามารถเก็บข้อมูลของตัวแปรที่สนใจไว้ได้โดยฟังก์ชัน Tag Logging รวมไปถึงระบบเตือนภัยป้องกันอันตรายที่จะมีต่อระบบและผู้ปฏิบัติการ

ในการทดลองในโครงการนี้ ผู้ทดลองได้ทำการศึกษาส่วนที่เป็นอุปกรณ์จริงที่ใช้ในงานอุตสาหกรรมโดยตรง ในการรับส่งสัญญาณจะใช้เป็น 4 – 20 mA ซึ่งจะช่วยลดการขาดหายของสัญญาณ ที่เกิดจากสายสัญญาณที่มีระยะทางการใช้งานที่ไกลได้

5.2 ข้อเสนอแนะ

ในการรับสัญญาณไฟฟ้าที่เป็นมาตรฐาน อาจมีปัญหาในการเกิดสัญญาณรบกวนระบบ เช่น บั๊มน้ำ อินเวอร์เตอร์ อื่นๆ ซึ่งอุปกรณ์เหล่านี้จะก่อให้เกิดสัญญาณรบกวนในระบบ ควรที่จะแยกอุปกรณ์และกราวด์ให้ห่างจากระบบการควบคุมพอสมควร

บรรณานุกรม

- [1] รศ. สักกริยา ชิตวงศ์. ระบบควบคุมอัตราการไหลของเหลว. ปรินซ์นิพนธ์วิศวกรรมศาสตร์ บัณฑิต สาขาวิชาวิศวกรรมการวัดคุม คณะวิศวกรรมศาสตร์, สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าเจ้าคุณทหารลาดกระบัง, กรุงเทพฯ, 2540.
- [2] SIEMENS AG. SIMATIC Working with STEP 7 V5.2 Getting Starts . Germany : SIEMENS AG., 2002
- [3] WinCC V6.2 Getting Started Manual
- [4] รศ.อนุชา หิรัญวัฒน์, การควบคุมอัตโนมัติและการประยุกต์ใช้งานพีแอลซี ชั้นกลาง. ห้างหุ้นส่วนจำกัด วิ.ซี.พี. ซักเซสกรุ๊ป : พ.ศ. 2551
- [5] รศ. วิศรุต ศรีรัตนะ. เอกสารประกอบการเรียนวิชา เซนเซอร์และทรานสดิวเซอร์
- [6] รศ. ประสิทธิ์ จุลเสรีวงศ์. เอกสารประกอบการเรียนวิชา Instrumentation Engineering
- [7] <http://www.jnc.eng.kmutt.ac.th>
- [8] <http://pirun.ku.ac.th/~b4655170/>
- [9] http://www.bookclubman.com/Control_valve/Control%20Value%20sample%20file.htm
- [10] <http://www.men.neu.ac.th/Fluid/f-2.htm>
- [11] <http://variety.teenee.com/science/1875.html>



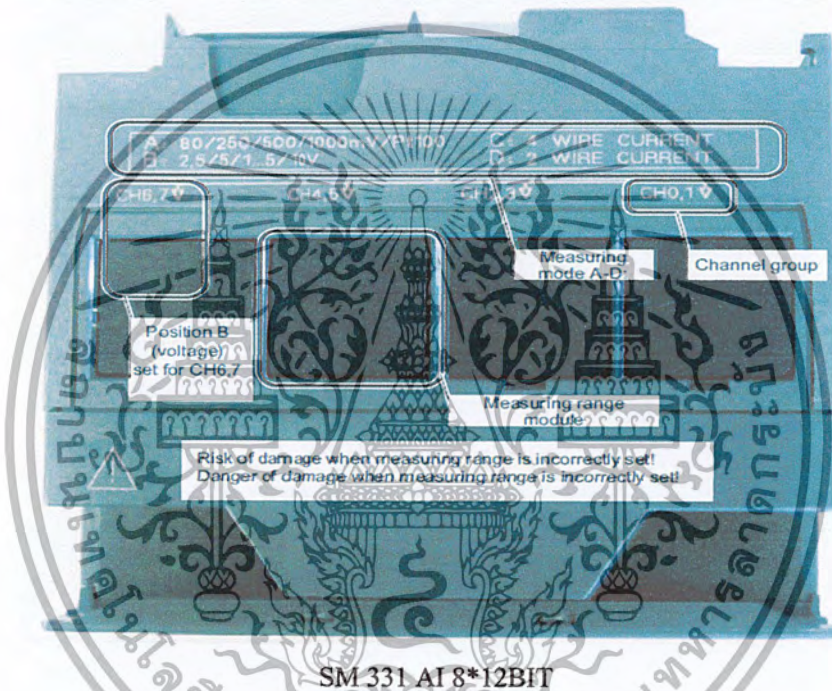
ภาคผนวก

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ดัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

โมดูล SM 331 AI 8*12BIT

SM 331 AI 8*12BIT คือ โมดูลรับสัญญาณแอนาล็อกอินพุตที่สามารถรับอินพุตได้ 8 อินพุต 4ช่องสัญญาณขนาด12บิต โดยสามารถปรับการประเภทของการวัดได้ 4 แบบ โดยอยู่ที่การเลือกใช้งาน

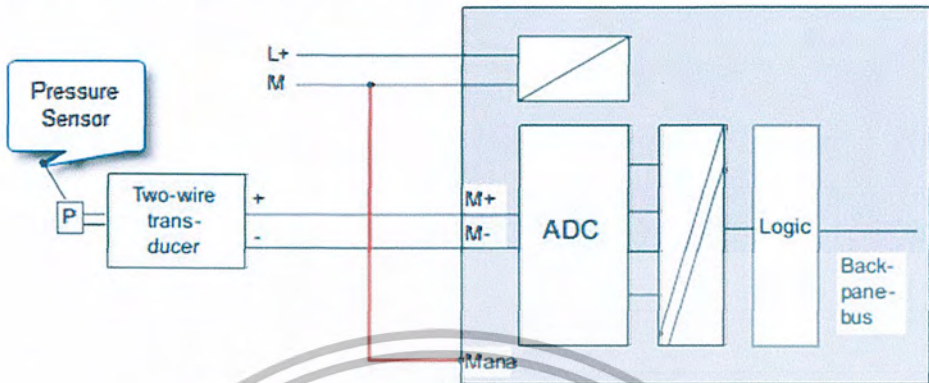
Position	Type of measurement
A	Thermocouple / resistance measurement
B	Voltage (factory setting)
C	Current (4-wire transducer)
D	Current (2-wire transducer)



สำหรับใน โครงการนี้เลือกประเภทของการวัดชนิด C และ D โดยปรับให้ Ch0, 1 เป็นแบบ C เพื่อรับค่าสัญญาณจาก Magnetic flow meter ที่ส่งกระแสออกมา 4-20 mA เป็นอุปกรณ์แบบสี่สาย และเลือก Ch2, 3 เพื่อรับค่าสัญญาณจาก Pressure transmitter ที่ส่งกระแสออกมา 4-20 mA เป็นอุปกรณ์แบบสองสาย

การเชื่อมต่อกับหน่วยอินพุตเอาต์พุตประเภท C

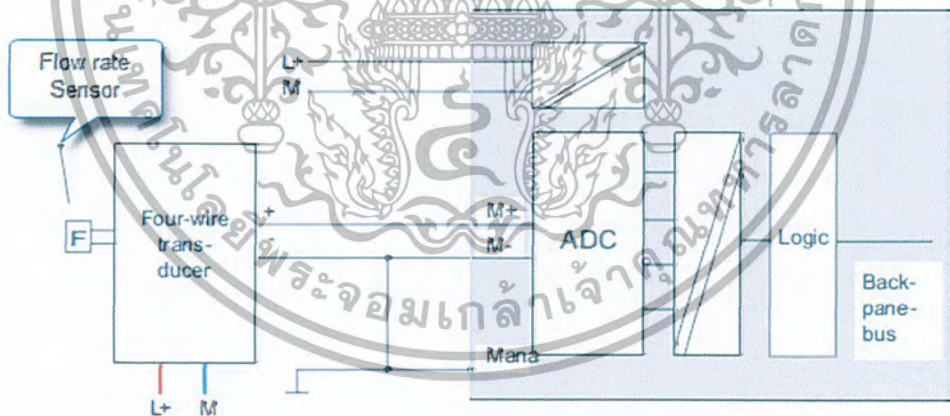
การเชื่อมต่ออินพุตแบบสองสายได้แก่ Pressure transmitter ซึ่งเป็นเซนเซอร์แบบ passive ซึ่งต้องจ่ายไฟเพื่อให้อุปกรณ์ถึงจะทำงาน



การเชื่อมต่อหน่วยอินพุตการเชื่อมต่อสัญญาณอินพุตแบบสอง

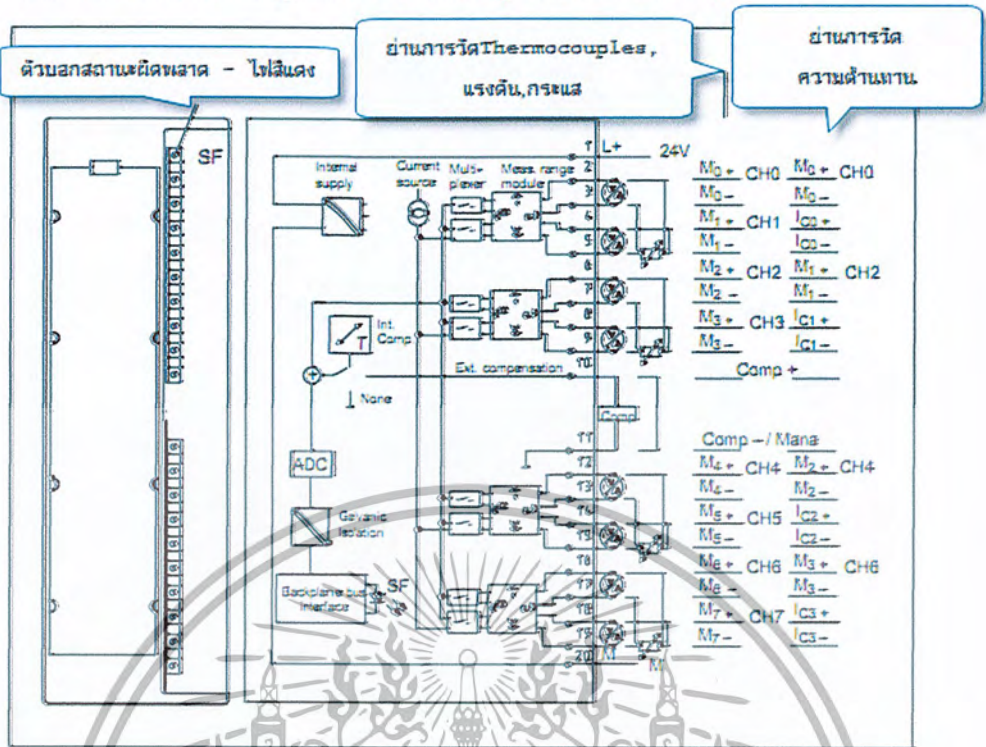
การเชื่อมต่อกับหน่วยอินพุตเอาต์พุตประเภท D

การเชื่อมต่ออินพุตแบบสี่สายได้แก่ Magnetic flow meter ซึ่งเป็นเซนเซอร์แบบ active เซนเซอร์แหล่งจ่ายจากภายนอก จึงส่งสัญญาณแอลนาลอก เข้าหน่วยเชื่อมต่ออินพุต/เอาต์พุต



การเชื่อมต่อหน่วยอินพุตการเชื่อมต่อสัญญาณอินพุตแบบสี่สาย

Terminal connection diagram and block diagram of the SM 331; AI 8 × 12 Bit

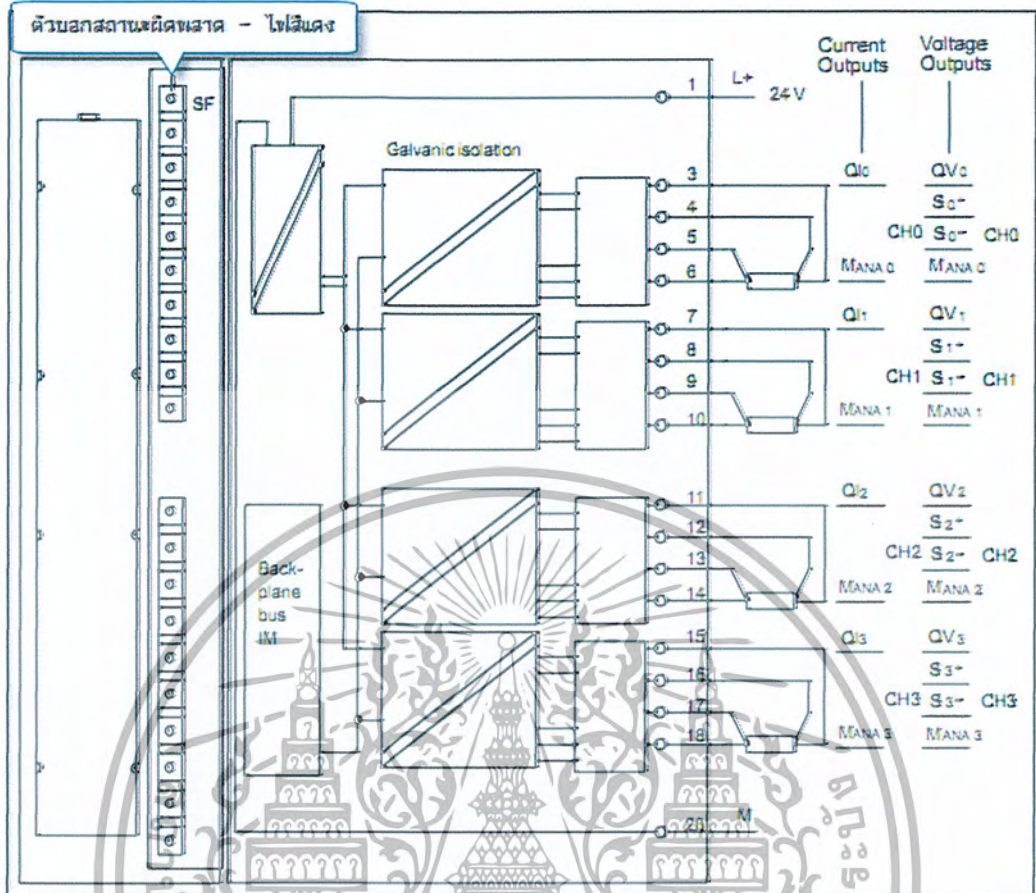


โมดูลตัวอย่างที่ใช้สำหรับเชื่อมต่อสัญญาณแอนาลอกอินพุตเข้ากับตัวพีแอลซี

โมดูล SM 332 AO4*12BIT

โมดูล SM 332 AO 4*12BIT เป็นโมดูลแอนาลอกเอาต์พุตที่ให้สัญญาณออกเป็นกระแสสามารถเลือกย่านเอาต์พุตได้ว่าจะออกเป็น 4-20mA, 0-20mA, ±0-20mA หรือแรงดันสามารถเลือกย่านเอาต์พุตได้ว่าจะออกเป็น 1-5V, 0-10V, ±0-10V โดยในกระบวนการเลือกย่านเอาต์พุตอยู่ในย่าน 4-20mA เพื่อไปขับ actuator ของวาล์วควบคุม

SM 332; AO 4 × 16 Bit



โมดูลตัวอย่างที่ใช้สำหรับเชื่อมต่อสัญญาณแอนาลอกเอาต์พุตเข้ากับตัวพีแอลซี

พารามิเตอร์ทางด้านอินพุต : ตารางที่ 3-1 อธิบายเกี่ยวกับการป้อนค่าพารามิเตอร์ทางด้านอินพุต สำหรับ FB41 “CONT_C”

ตารางที่ 3-1 พารามิเตอร์ทางด้านอินพุตสำหรับ FB41 “CONT_C”

พารามิเตอร์	ชนิดข้อมูล	ช่วงของค่าตัวแปร	ค่าเริ่มต้น	คำอธิบาย
MAN	REAL	-100.0...100. 0 (%) or phys. value 2)	0.0	ที่ขาเข้าจะเป็นการกำหนดค่าโดยผ่านฟังก์ชันผู้ปฏิบัติงาน
GAIN	REAL		2.0	ค่าแบบสัดส่วนจะเป็นตัวระบุอัตราขยายของตัวควบคุม
TI	TIME	\geq CYCLE	T#20s	เป็นตัวกำหนดค่าเวลาการตอบสนองของตัวอินทิเกรต
TD	TIME	\geq CYCLE	T#10s	เป็นตัวกำหนดค่าเวลาการตอบสนองของหน่วยอนุพันธ์
TM_LAG	TIME	\geq CYCLE/2	T#2s	ที่ขาเข้าจะเป็นการกำหนดค่าเวลาล่าช้าของกิริยาอนุพันธ์
DEADB_W	REAL	\geq 0.0 (%) or phys. value 1)	0.0	ที่ขาเข้าจะเป็นการกำหนดค่าความกว้างของเดดแบนด์
LMN_HLM	REAL	LMN_LLM ...100.0 (%) or phys. value 2)	100.0	ค่าแมนิพูเลตนั้นจะมีการจำกัดค่า ทั้งค่าสูงสุดและค่าต่ำสุด โดยที่ค่าสูงสุดจะมีค่าระบุไว้

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

ตารางที่ 3-1 พารามิเตอร์ทางด้านอินพุตสำหรับ FB41 “CONT_C” (ต่อ)

พารามิเตอร์	ชนิดข้อมูล	ช่วงของค่าตัวแปร	ค่าเริ่มต้น	คำอธิบาย
PV_FAC	REAL		1.0	ที่ขาเข้าเป็นการกำหนดช่วงของตัวแปรกระบวนการ โดยจะนำไปคูณกับค่าตัวแปรกระบวนการ
LMN_LLM	REAL	-100.0... LMN_HLM (%) or phys. value 2)	0.0	ค่าแมนิพูเลตนั้นจะมีการจำกัดค่า ทั้งค่าสูงสุดและค่าต่ำสุด โดยที่ค่าต่ำสุดจะมีค่าระบุไว้
PV_OFF	REAL		1.0	ที่ขาเข้าเป็นการกำหนดช่วงของตัวแปรกระบวนการ โดยจะนำไปเพิ่มเข้ากับค่าตัวแปรกระบวนการ
LMN_OFF	REAL		0.0	ที่ขาเข้าเป็นการกำหนดช่วงของค่าแมนิพูเลต โดยจะนำไปเพิ่มเข้ากับค่าแมนิพูเลต
I_ITLVAL	REAL	100.0...100. 0 (%) or phys. value 2)	0.0	ถ้าเอาต์พุตของตัวอินทิเกรตสามารถตั้งค่าได้ที่ I_ITL_ON
DISV	REAL	100.0...100. 0 (%) or phys. value 2)	0.0	ค่าตัวแปรรบกวนจะต้องเชื่อมต่อกับอินพุตของค่าตัวแปรรบกวน (ใช้ในการควบคุมแบบป้อนไปข้างหน้า)

- พารามิเตอร์ต่างๆของค่าเป้าหมายและตัวแปรกระบวนการจะมีหน่วยเหมือนกัน
- พารามิเตอร์ต่างๆของค่าแมนิพูเลตจะมีหน่วยเหมือนกัน

เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้าไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

พารามิเตอร์ทางด้านเอาต์พุต : ตารางที่ 3-2 อธิบายเกี่ยวกับการป้อนค่าพารามิเตอร์ทางด้านเอาต์พุต สำหรับ FB41 “CONT_C”

ตารางที่ 3-2 พารามิเตอร์ทางด้านเอาต์พุตสำหรับ FB41 “CONT_C”

พารามิเตอร์	ชนิดข้อมูล	ช่วงของค่าตัวแปร	ค่าเริ่มต้น	คำอธิบาย
LMN	REAL		0.0	ค่าแมนิพูเลทของเอาต์พุต ในรูปของข้อมูลแบบ ตัวเลขทศนิยม
LMN_PER	WORD		W#16#0000	ค่าแมนิพูเลท
QLMN_HLM	BOOL		FALSE	ค่าแมนิพูเลทจะมีการจำกัด ค่าไว้คือค่าสูงสุดและค่า ต่ำสุด ถ้าเกินจากค่าที่ กำหนดไว้จะมีข้อความ เตือน
QLMN_LLM	BOOL		FALSE	ค่าแมนิพูเลทจะมีการจำกัด ค่าไว้คือค่าสูงสุดและค่า ต่ำสุด ถ้าต่ำกว่าค่าที่ กำหนดไว้จะมีข้อความ เตือน
LMN_P	REAL		0.0	ที่ขาออกจะมีองค์ประกอบ แบบสัดส่วนของตัว แปรแมนิพูเลทอยู่
LMN_I	REAL		0.0	ที่ขาออกจะมีองค์ประกอบ อินทิเกรตของค่าแมนิพูเลท อยู่
LMN_D	REAL		0.0	ที่ขาออกจะมีองค์ประกอบ แบบสัดส่วนของตัว แปรแมนิพูเลทอยู่

ตารางที่ 3-2 พารามิเตอร์ทางด้านเอาต์พุตสำหรับ FB41 “CONT_C” (ต่อ)

พารามิเตอร์	ชนิดข้อมูล	ช่วงของค่าตัวแปร	ค่าเริ่มต้น	คำอธิบาย
PV	REAL		0.0	ที่ขาออกคือตัวแปร กระบวนการที่มีการ เปลี่ยนแปลงไป
ER	REAL		0.0	ที่ขาออกคือค่าความ ผิดพลาดที่มีการ เปลี่ยนแปลงไป



เอกสารนี้เป็นเอกสารที่สงวนไว้สำหรับการใช้งานเพื่อการศึกษาเท่านั้น ไม่อนุญาตให้นำไปใช้ประโยชน์ด้านการค้า
ไม่ว่ากรณีใดๆ ทั้งสิ้น อีกทั้งห้ามมิให้ตัดแปลงเนื้อหา และต้องอ้างอิงถึงเจ้าของเอกสารทุกครั้งที่มีการนำไปใช้

Table 3-1 Input Parameters (INPUT) for FB 41 "CONT_C", continued

Parameter	Data Type	Range of Values	Default	Description
MAN	REAL	-100.0...100.0 (%) or phys. value 2)	0.0	MANUAL VALUE The "manual value" input is used to set a manual value using the operator interface functions.
GAIN	REAL		2.0	PROPORTIONAL GAIN The "proportional value" input specifies the controller gain.
TI	TIME	>= CYCLE	T#20s	RESET TIME The "reset time" input determines the time response of the integrator.
TD	TIME	>= CYCLE	T#10s	DERIVATIVE TIME The "derivative time" input determines the time response of the derivative unit.
TM_LAG	TIME	>= CYCLE/2	T#2s	TIME LAG OF THE DERIVATIVE ACTION The algorithm of the D action includes a time lag that can be assigned at the "time lag of the derivative action" input.
DEADB_W	REAL	>= 0.0 (%) or phys. value 1)	0.0	DEAD BAND WIDTH A dead band is applied to the error. The "dead band width" input determines the size of the dead band.
LMN_HLM	REAL	LMN_LLM ...100.0 (%) or phys. value 2)	100.0	MANIPULATED VALUE HIGH LIMIT The manipulated value is always limited by an upper and lower limit. The "manipulated value high limit" input specifies the upper limit.
LMN_LLM	REAL	-100.0... LMN_HLM (%) or phys. value 2)	0.0	MANIPULATED VALUE LOW LIMIT The manipulated value is always limited by an upper and lower limit. The "manipulated value low limit" input specifies the lower limit.
PV_FAC	REAL		1.0	PROCESS VARIABLE FACTOR The "process variable factor" input is multiplied by the process variable. The input is used to adapt the process variable range.
PV_OFF	REAL		0.0	PROCESS VARIABLE OFFSET The "process variable offset" input is added to the process variable. The input is used to adapt the process variable range.
LMN_FAC	REAL		1.0	MANIPULATED VALUE FACTOR The "manipulated value factor" input is multiplied by the manipulated value. The input is used to adapt the manipulated value range.
LMN_OFF	REAL		0.0	MANIPULATED VALUE OFFSET The "manipulated value offset" is added to the manipulated value. The input is used to adapt the manipulated value range.

Table 3-1 Input Parameters (INPUT) for FB 41 "CONT_C", continued

Parameter	Data Type	Range of Values	Default	Description
I_ITLVAL	REAL	-100.0...100.0 (%) or phys. value 2)	0.0	INITIALIZATION VALUE OF THE INTEGRAL ACTION The output of the integrator can be set at input I_ITL_ON. The initialization value is applied to the input "initialization value of the integral action".
DISV	REAL	-100.0...100.0 (%) or phys. value 2)	0.0	DISTURBANCE VARIABLE For feedforward control, the disturbance variable is connected to input "disturbance variable".

1) Parameters in the setpoint and process variable branches with the same unit

2) Parameters in the manipulated value branch with the same unit

Output Parameters

Table 3-2 contains the description of the output parameters for FB41 "CONT_C".

Table 3-2 Output Parameters (OUTPUT) for FB 41 "CONT_C"

Parameter	Data Type	Range of Values	Default	Description
LMN	REAL		0.0	MANIPULATED VALUE The effective manipulated value is output in floating point format at the "manipulated value" output.
LMN_PER	WORD		W#16#0000	MANIPULATED VALUE PERIPHERAL The manipulated value in the I/O format is connected to the controller at the "manipulated value peripheral" output.
QLMN_HLM	BOOL		FALSE	HIGH LIMIT OF MANIPULATED VALUE REACHED The manipulated value is always limited to an upper and lower limit. The output "high limit of manipulated value reached" indicates that the upper limit has been exceeded.
QLMN_LLM	BOOL		FALSE	LOW LIMIT OF MANIPULATED VALUE REACHED The manipulated value is always limited to an upper and lower limit. The output "low limit of manipulated value reached" indicates that the lower limit has been exceeded.
LMN_P	REAL		0.0	PROPORTIONAL COMPONENT The "proportional component" output contains the proportional component of the manipulated variable.
LMN_I	REAL		0.0	INTEGRAL COMPONENT The "integral component" output contains the integral component of the manipulated value.
LMN_D	REAL		0.0	DERIVATIVE COMPONENT The "derivative component" output contains the derivative component of the manipulated value.

Table 3-2 Output Parameters (OUTPUT) for FB 41 "CONT_C", continued

Parameter	Data Type	Range of Values	Default	Description
PV	REAL		0.0	PROCESS VARIABLE The effective process variable is output at the "process variable" output.
ER	REAL		0.0	ERROR SIGNAL The effective error is output at the "error signal" output.

