

การใช้รายงานนิพนธ์เป็นต้นฉบับแบบไม่เชิงเส้น

นายสันติ ลิ้มพรชัยเจริญ



วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษา ตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรมหาบัณฑิต

ภาควิชาวิศวกรรมเคมี

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ปีการศึกษา 2539

ISBN 974-636-621-1

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

I 17180405

USE OF NEURAL NETWORKS AS NONLINEAR CONTROLLERS

Mr. Santi Limpornchaijaroen

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements

for the Degree of Master of Engineering

Department of Chemical Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

Academic Year 1996

ISBN 974-636-621-1


หัวข้อวิทยานิพนธ์ การใช้ข่ายงานนิเวศเป็นตัวควบคุมแบบไม่เชิงเส้น
โดย นาย สันติ ลิ้มพรชัยเจริญ
ภาควิชา วิศวกรรมเคมี
อาจารย์ที่ปรึกษา อาจารย์ ดร.มนตรี วงศ์ศรี

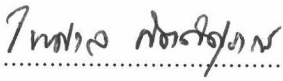
บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้บัณฑิตวิทยาลัยฉบับนี้เป็นส่วน
หนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรบัณฑิต



..... คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย
(ศาสตราจารย์ นายแพทย์ สุกววัฒน์ ชุติววงศ์)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์


..... ประธานกรรมการ
(ศาสตราจารย์ ดร. วิวัฒน์ ตันตะพานิชกุล)


..... อาจารย์ที่ปรึกษา
(อาจารย์ ดร. มนตรี วงศ์ศรี)


..... กรรมการ
(อาจารย์ ดร. ไพศาล กิตติสุภกร)


..... กรรมการ
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. รัชชัย ชรินพานิชกุล)

รูปที่ 6.98 ผลการควบคุมของโครงสร้างการควบคุมที่ 2 ของเครื่องปฏิกรณ์ถึงกวนแบบต่อเนื่อง ที่มีเคคไทม์ 3 วินาที โดยมีการเปลี่ยนแปลงพารามิเตอร์ของ กระบวนการ.....	163
รูปที่ 6.99 ผลการควบคุมของโครงสร้างการควบคุมที่ 3 ของเครื่องปฏิกรณ์ถึงกวนแบบต่อเนื่อง ที่มีเคคไทม์ 3 วินาที โดยมีการเปลี่ยนแปลงพารามิเตอร์ของ กระบวนการ.....	164
รูปที่ 6.100 ผลการควบคุมของโครงสร้างการควบคุมที่ 4 ของเครื่องปฏิกรณ์ถึงกวนแบบต่อเนื่อง ที่มีเคคไทม์ 3 วินาที โดยมีการเปลี่ยนแปลงพารามิเตอร์ของ กระบวนการ.....	165
รูปที่ 6.101 ผลการควบคุมของโครงสร้างการควบคุมที่ 5 ของเครื่องปฏิกรณ์ถึงกวนแบบต่อเนื่อง ที่มีเคคไทม์ 3 วินาที โดยมีการเปลี่ยนแปลงพารามิเตอร์ของ กระบวนการ.....	166
รูปที่ 6.102 ผลการควบคุมของตัวควบคุมพีไอดี ของเครื่องปฏิกรณ์ถึงกวนแบบต่อเนื่อง ที่มีเคคไทม์ 3 วินาที โดยมีการเปลี่ยนแปลงพารามิเตอร์ของ กระบวนการ.....	167
รูปที่ ข.1 การเก็บผลลัพธ์ที่ได้จากกระบวนการไว้ในหน่วยความจำ.....	188
รูปที่ ข.2 แสดงผลการซิมูเลทสมการอนุพันธ์ f500.M โดยใช้ฟังก์ชัน ODE45.M.....	193
รูปที่ ข.3 แสดงผลการซิมูเลท โดยใช้ฟังก์ชัน ODE45.M.....	199
รูปที่ ข.4 แสดงผลการซิมูเลท โดยใช้ฟังก์ชัน RKSTEP4.M.....	199
รูปที่ ค.1 ระบบการควบคุมแบบป้อนกลับ.....	203
รูปที่ ค.2 การตอบสนองของตัวควบคุมแบบพีไอ.....	207
รูปที่ ค.3 การตอบสนองของตัวควบคุมแบบพีดี.....	207
รูปที่ ค.4 การจูนตัวควบคุมแบบพีไอดีโดยวิธีของ “ซีเกลอร์-นิโคลส์” เมื่อ $K_C < K_{CV}$	209
รูปที่ ค.5 การจูนตัวควบคุมแบบพีไอดีโดยวิธีของ “ซีเกลอร์-นิโคลส์” เมื่อ $K_C = K_{CV}$	209
รูปที่ ค.6 การจูนตัวควบคุมแบบพีไอดีโดยวิธีของ “ซีเกลอร์-นิโคลส์” เมื่อ $K_C > K_{CV}$	210
รูปที่ ค.7 ลักษณะการตอบสนองของกระบวนการ.....	212

สารบัญตาราง

ตารางที่		หน้า
5.1	ข้อมูลสำหรับถังที่มีของเหลวไหลตามแรงโน้มถ่วง.....	79
5.2	สถานะในการปฏิบัติการของระบบ nonisothermal CSTR ที่สถานะคงตัว.....	83
6.1	ผลรวมของค่าผิดพลาดยกกำลังสองของกระบวนการถังที่มีของเหลว ไหลตามแรงโน้มถ่วง โดยมีอินพุทเวกเตอร์ และจำนวนนิรอนในชั้น ซ้อนที่แตกต่างกัน.....	95
6.2	ผลรวมของค่าผิดพลาดยกกำลังสองของเครื่องปฏิกรณ์ถังกวนแบบ ต่อเนื่อง โดยมีอินพุทเวกเตอร์ และจำนวนนิรอนในชั้นซ้อน ที่แตกต่างกัน.....	96
6.3	ผลรวมของค่าผิดพลาดยกกำลังสองของแบบจำลองผกผัน ของ กระบวนการถังที่มีของเหลวไหลตามแรงโน้มถ่วง โดยมีจำนวน นิรอนในชั้นซ้อนที่แตกต่างกัน.....	101
6.4	ผลรวมของค่าผิดพลาดยกกำลังสองของแบบจำลองผกผัน ของ เครื่องปฏิกรณ์ถังกวนแบบต่อเนื่อง โดยมีจำนวน นิรอนในชั้นซ้อนที่แตกต่างกัน.....	101
6.5	ผลการควบคุมระดับของเหลวต่อการเปลี่ยนแปลงค่าเซ็ทพอยท์ แบบสเต็ป ที่เดดไทม์ 5 วินาที 10 วินาที และ 15 วินาที ของกระบวนการ ถังที่มีของเหลวไหลตามแรงโน้มถ่วง.....	116
6.6	ผลการควบคุมระดับของเหลวต่อการเปลี่ยนแปลงตัวรบกวน แบบสเต็ป ที่เดดไทม์ 5 วินาที 10 วินาที และ 15 วินาที ของกระบวนการ ถังที่มีของเหลวไหลตามแรงโน้มถ่วง.....	129
6.7	ผลการควบคุมความเข้มข้นของสาร A ต่อการเปลี่ยนแปลงค่า เซ็ทพอยท์แบบสเต็ป ที่เดดไทม์ 3 วินาที 6 วินาที และ 9 วินาที ของเครื่องปฏิกรณ์ถังกวนแบบต่อเนื่อง.....	136

ตารางที่	หน้า
6.8	ผลการควบคุมความเข้มข้นของสาร A ต่อการเปลี่ยนแปลงค่า ตัวรบกวนแบบสตีพ ที่เคคไทม์ 3 วินาที 6 วินาที และ 9 วินาที ของเครื่องปฏิบัติการถังกวนแบบต่อเนื่อง.....149

คำอธิบายสัญลักษณ์

q	อัตราการไหลของสายป้อน (l/min)
C_{Af}	ความเข้มข้นเริ่มต้นของสาร A (mol/l)
T_0	อุณหภูมิของสายป้อน (K)
C_A	ความเข้มข้นของสาร A (mol/l)
T	อุณหภูมิของระบบ (K)
q_c	อัตราการไหลของน้ำหล่อเย็น (l/min)
T_{cf}	อุณหภูมิของน้ำหล่อเย็นขาเข้า (K)
T_c	อุณหภูมิของน้ำหล่อเย็นขาออก (K)
V	ปริมาตรของถังปฏิกรณ์ (l)
ρ	ความหนาแน่นของสารในถังปฏิกรณ์ (g/l)
ρ_c	ความหนาแน่นของน้ำหล่อเย็น (g/l)
U	สัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อน (cal/min.K)
k_0	สัมประสิทธิ์อัตราการเกิดปฏิกิริยา (min^{-1})
E/R	พลังงานกระตุ้น / ค่าคงที่ของก๊าส (K)
$-\Delta H$	ความร้อนจากการเกิดปฏิกิริยา (cal/min)
F_0	อัตราการไหลของเหลวขาเข้า (ft^3/s)
F	อัตราการไหลของเหลวขาออก (ft^3/s)
h	ความสูงของระดับของเหลวในถัง (ft)
A_T	พื้นที่หน้าตัดของถัง
L	ความยาวของท่อขาออก (ft)
A_p	พื้นที่หน้าตัดของท่อขาออก (ft^2)
ID_p	เส้นผ่าศูนย์กลางกลางของท่อขาออก (ft)
ID_T	เส้นผ่าศูนย์กลางกลางของถัง (ft)
v	ความเร็วของเหลวขาออก (ft/s)