สำหรับการฝึกอบรมเชิงปฏิบัติการ "อุปกรณ์ไอโอที่สำหรับงานควบคุมอุตสาหกรรม" ภาควิชาฟิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์ ม.นเรศวร 26-27 มิถุนายน 2564

PID Controllers

ตัวควบคุม PID

คร.วโรคม ศู้จินคา

ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล ม.เกษตรศาสตร์

หัวข้อบรรยาย

- คุณสมบัติ
- รูปแบบของตัวควบคุม PID
- ผลจากพารามิเตอร์
- การอิพพลิเมนต์
- การปรับแต่ง
- Anti-windup
- Auto tuning

ตัวควบคุม PID (Proportional Integral Derivative Controllers)

- ใช้ในงานควบคุมอุตสาหกรรมมากกว่า 90 %
- ไม่ต้องการการออกแบบระบบควบคุมหรือโมเดลของพลานต์
- อิมพลิเมนต์และปรับแต่งง่าย
- 🖣 มีหลายรูปแบบ

อัลกอริทึม PID มาตรฐาน

$$u(t) = K \left(e(t) + \frac{1}{T_i} \int_0^t e(\tau) d\tau + T_d \frac{de(t)}{dt} \right)$$

K=proportional gain $T_i =$ integral time $T_d =$ derivative time

เมื่อแปลงลาปลาซ u(s) = C(s)e(s)

$$C(s) = K \left(1 + \frac{1}{sT_i} + sT_d \right)$$

อัลกอริทึม PID ที่นิยมใช้

$$u(t) = K_p e(t) + K_i \int_0^t e(\tau) d\tau + K_d \frac{de(t)}{dt}$$

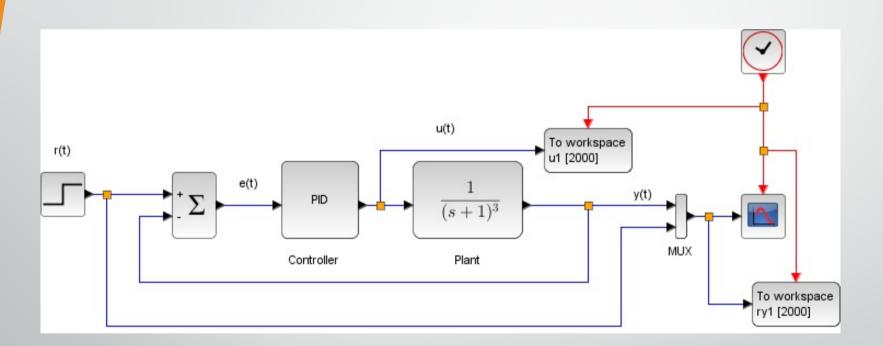
เมื่อแปลงลาปลาซ u(s) = C(s)e(s)

$$C(s) = K_p + \frac{K_i}{s} + K_d s$$

การแปลงพารามิเตอร์จากรูปแบบมาตรฐาน

$$K_p = K$$
, $K_i = \frac{K}{T_i}$, $K_d = KT_d$

โมเดลการป้อนกลับ PID บน XCos

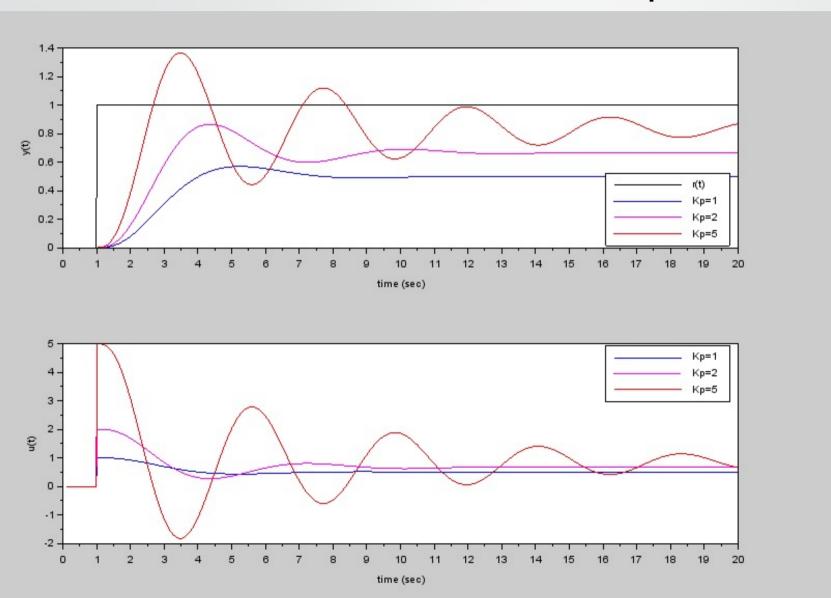


การควบคุมสัดส่วน

(proportional control)

- ใช้การป้อนกลับอย่างง่าย
 - u_P(t) = Ke(t) โดย e(t) = r(t) − y(t)
- ไม่สามารถขจัดค่าแตกต่างในสถานะนิ่ง (steady-state error)
- ทากต้องการลด SS error ให้น้อยมากจะต้องเพิ่มอัตราขยาย K
 - เกิดผลเสียต่อเสถียรภาพ

ผลตอบสนองขั้นบันไดต่อการปรับค่า Kp

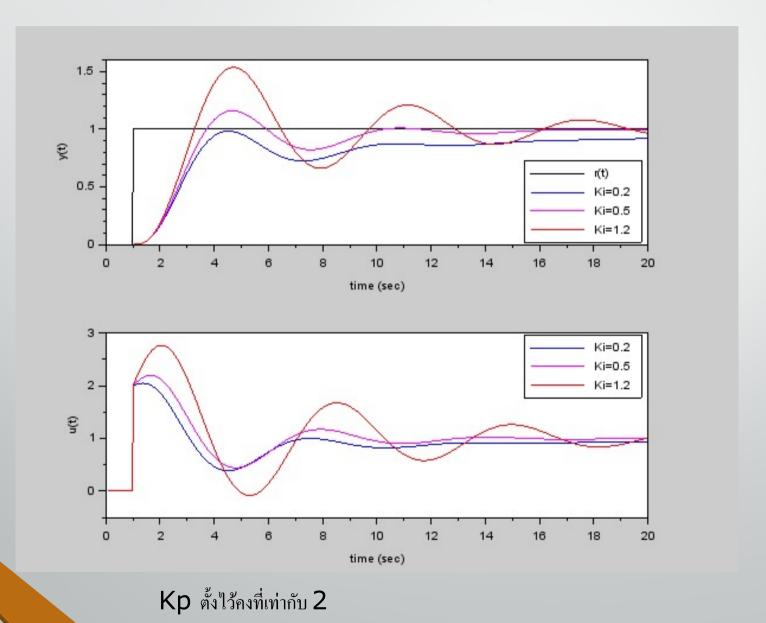


พจน์ปริพันธ์ (Integral term)

$$\frac{K_i}{S}$$

- วัตถุประสงค์เพื่อขจัดค่าแตกต่างในสถานะนิ่ง
- การเพิ่มค่า **Ki** อาจทำให้ระบบแกว่งและมีการพุ่งเกินสูง
- ทากเพิ่มค่า **Ki** มากเกินไประบบป้อนกลับอาจเสียเสถียรภาพ

ผลตอบสนองขั้นบันไดต่อการปรับค่า **Ki**



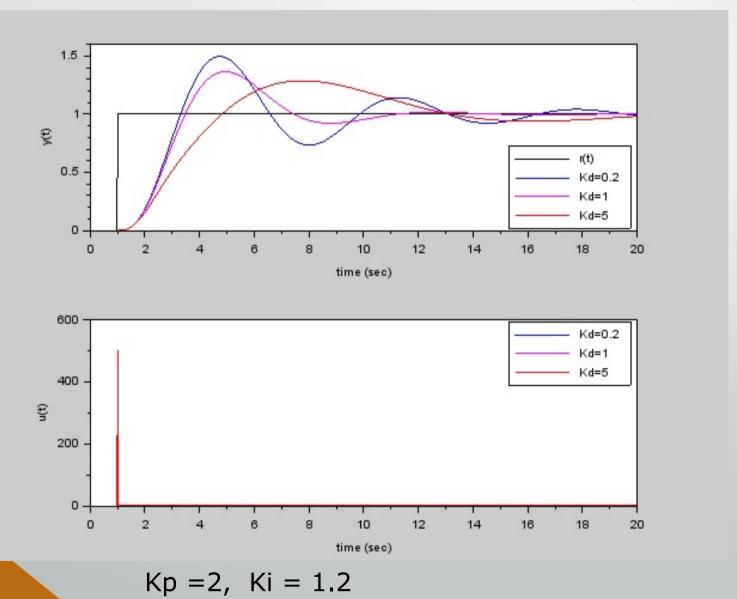
พจน์อนุพันธ์ (derivative term)

$$K_d s$$

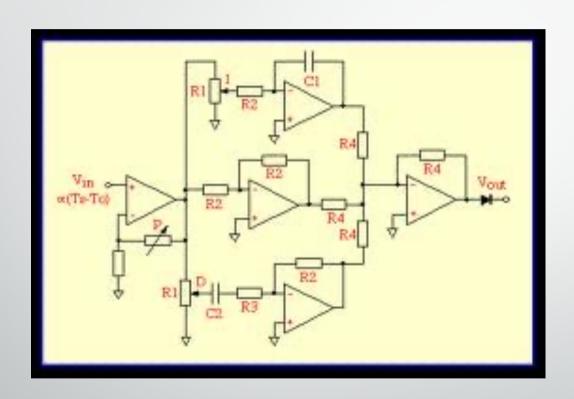
- สามารถช่วยให้ผลตอบสนองเข้าสู่สถานะนิ่งได้เร็วขึ้น
- ถ้าปรับมากเกินไปเกิดผลเสียกับผลตอบสนอง
- ขยายสัญญาณรบกวน
- ในทางปฏิบัติอิมพลิเมนต์เป็นวงจรกรอง

$$\frac{NK_d}{1 + N/s}$$

ผลตอบสนองขั้นบันไดต่อการปรับค่า Kd



Analog PID Implementation



Digital PID Implementation

```
double e, e1, e2, u, delta u;
k1= kp + ki + kd;
k2=-kp - 2*kd;
k3= kd:
void pid()
                                            // update error variables
       e2 = e1:
       e1 = e;
                                                   // read variable from sensor
       y = readADC();
       e = setpoint - y;
                                                   // compute new error
       delta u = k1*e + k2*e1 + k3*e2;
                                                   // PID algorithm (3.17)
       u = u + delta u;
       if (u > UMAX) u = UMAX;
                                           // limit to DAC range
       if(u < umin) u = UMIN;
       writeDA(u);
                                           // send to DAC hardware
```

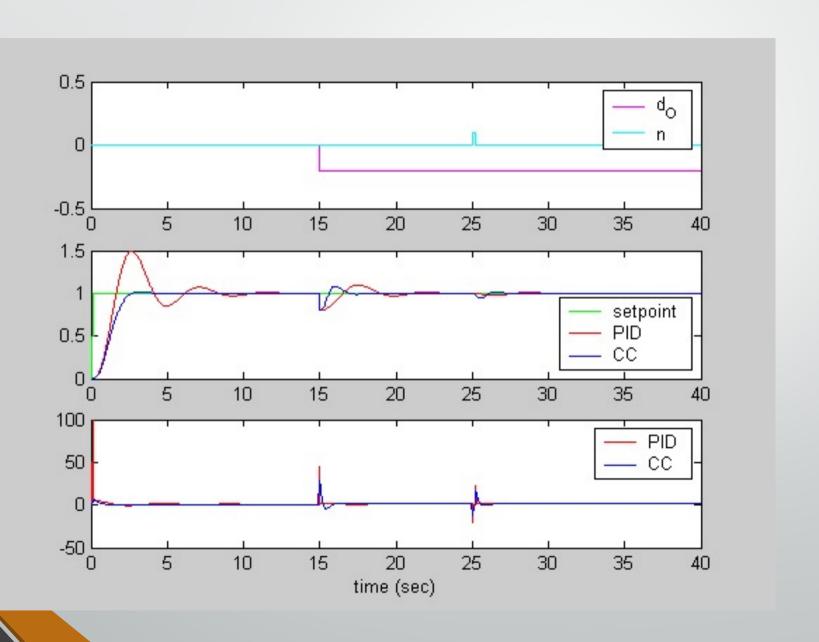
When PID Performs Well

- Essentially first order processes
 - For 1st order P control is state feedback
 - PI control is actually sufficient; D not needed
- Essentially second order processes
 - For 2nd order PD control is state feedback
- Derivative action is beneficial when
 - Time constants differ in magnitude
 - Tight control of higher order system is required (higher order dynamics prevent the use of high proportional gain; D provides damping and speeds up transcient response.)

When More Sophisticated Control is Needed

- Tight control of higher order processes
- Systems with long delay times
- System with lightly-damped oscillatory modes
- Systems with large parameter variations/high uncertainty
- When the disturbance characteristics are important
- Highly-coupled MIMO systems

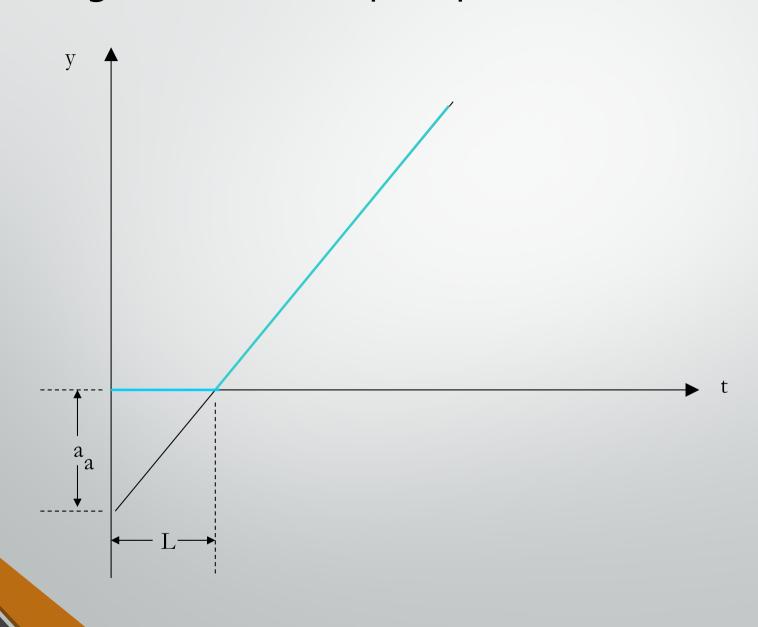
Comparison between PID & more complex controller



PID Tuning

- Ziegler-Nichols
- Relay feedback
- Chein-Hrones-Reswick
- Cohen-Coon
- Kappa-Tau
- Analytical approaches (Haalman's method)
 - Specify T(s) (or L(s) = C(s)P(s)) and solve for C(s)
- Optimization-Based methods

Ziegler-Nichols step response method



PID parameters from Z-N step response method (standard form)

| Controller | K | T_{i} | $\mathrm{T_{d}}$ |
|------------|-------|---------|------------------|
| | | | |
| P | 1/a | • | • |
| | | | |
| ΤŢ | 0.9/a | 3L | - |
| | | | |
| PID | 1.2/a | 2L | L/2 |
| | | | |

Ziegler-Nichols Frequency Response Method

- Find "ultimate gain" K_{υ} and "ultimate period" T_{υ}
 - Turn off I and D term by setting $T_i = \inf \text{ and } T_d = 0$
 - Increase gain K until output oscillates
 - Record the gain K_{ν} and period T_{ν}
 - Calculate P, I, and D from table

PID parameters from Z-N frequency response method (standard form)

| Controller | K | T_{i} | ${ m T_d}$ |
|------------|----------------|----------------|------------------|
| | | | |
| P | $0.5K_{\rm u}$ | - | - |
| | | | |
| Γq | $0.4K_{\rm u}$ | $0.8T_{\rm u}$ | - |
| | | | |
| PID | $0.6K_{\rm u}$ | $0.5T_{\rm u}$ | $0.125T_{\rm u}$ |
| | | | |

PID parameters from Z-N frequency response method (parallel form)

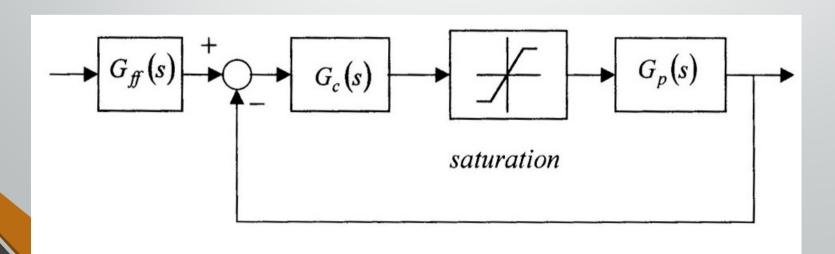
| Controller | K_{p} | K_{i} | K_{d} |
|------------|-------------------|--------------|-------------------------------------|
| | | | |
| P | $0.5K_{\rm u}$ | - | - |
| | | | |
| ΤŪ | $0.4K_{\rm u}$ | $0.5K_u/T_u$ | , |
| | | | |
| PID | 0.6K _u | $1.2K_u/T_u$ | $0.075K_{\mathrm{u}}T_{\mathrm{u}}$ |
| | | | |

Integrator Windup

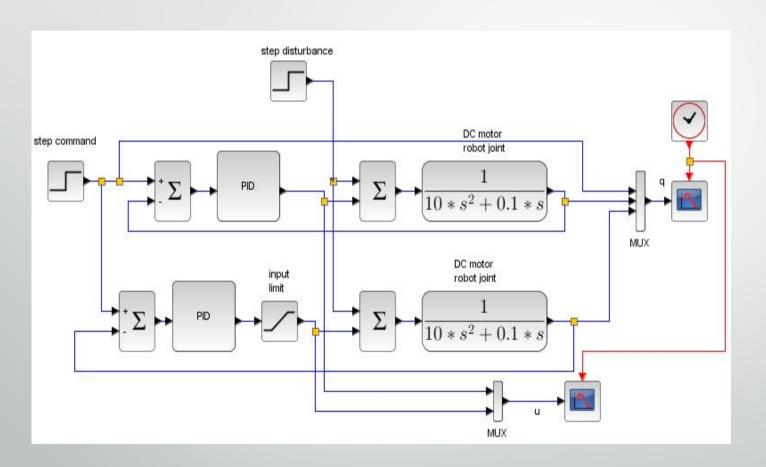
When the actuator saturates, the loop is effectively open

When the controller contains an integrator within, the integrators output will drift higher since the integrator is open-loop unstable. This is referred to as integrator windup

- The error signal needs to change signs before the integrator output will start to return towards zero.
- Thus, the actuator remains saturated even after error changes sign as the controller's output stays high while the integrator output drifts back

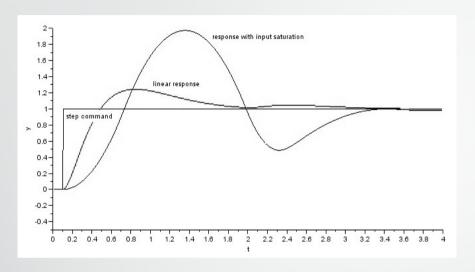


Integrator Windup Example

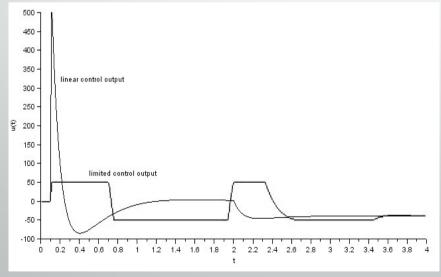


pid_ilim.zcos

Integrator Windup -Simulation Result



Plant output



Controller output

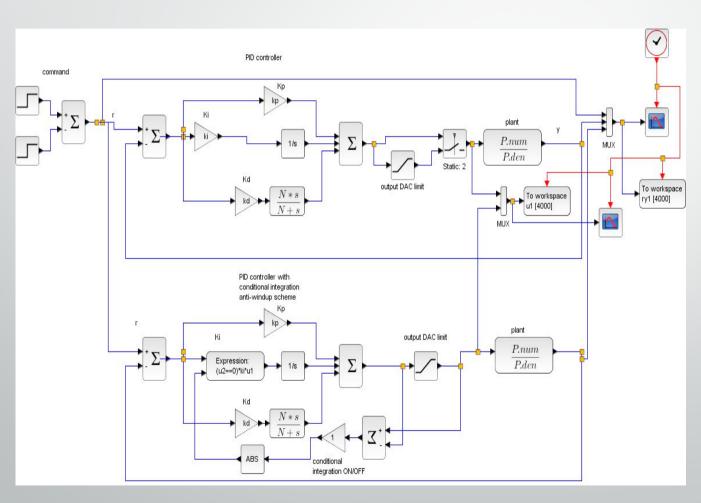
Anti-Windup Methods

- Conditional Integration
 - Integration is switched off
 - May be done in several different manners; e.g.,
 - Switch off when control error is large
 - Switch off when actuator is saturated
- Back Calculation
 - When actuator output saturates, the integral is recomputed such that its output keeps the control at the saturation limit.
 - Actually done through a filter so that anti-windup is not initiated by short periods of saturation; e.g., those induced by noise

Conditional Integration

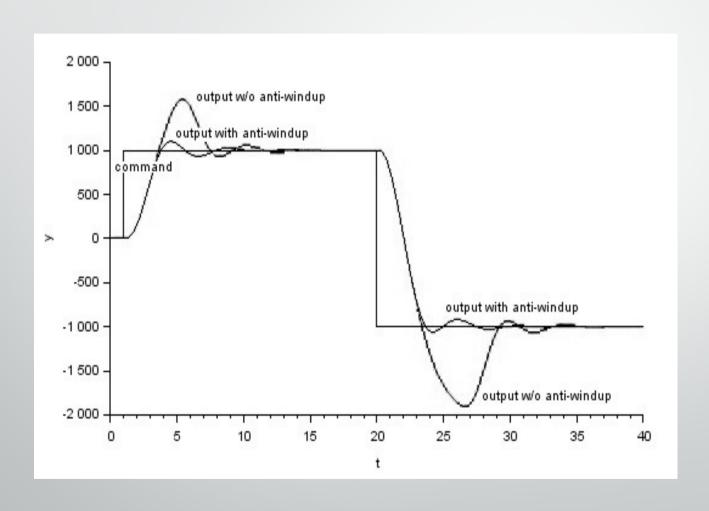
- Integration is switched off
- May be done in several different manners; e.g.,
 - Switch off when control error is large
 - Switch off when actuator is saturated
- Note: both of these techniques can get stuck with nonzero error if the integral term has a large value at the time of switch-off. To avoid this:
 - Switch off when actuator is saturated and the integrator input is such that it causes the control to become more saturated.

Conditional Integration Xcos model

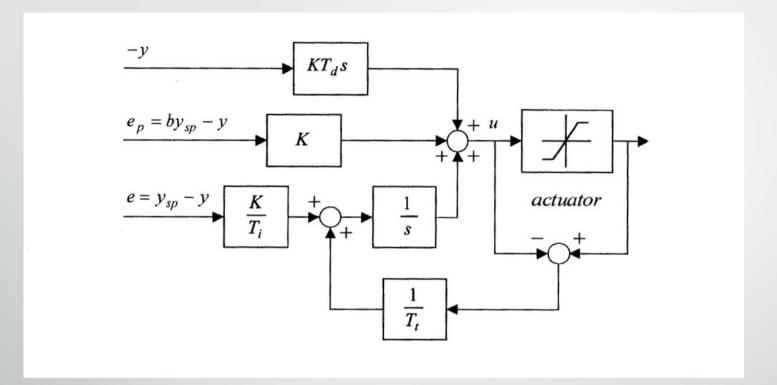


awupid_m1.zcos

Conditional Integration – Simulation Result



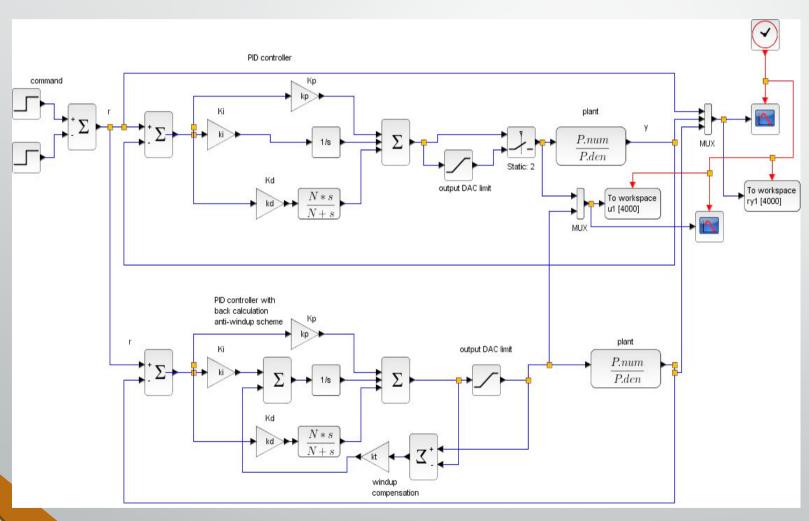
Back Calculation



Can be viewed as supplying a supplementary feedback path around integrator that only becomes active during saturation. This stabilizes the integrator when the main feedback loop is open due to saturation.

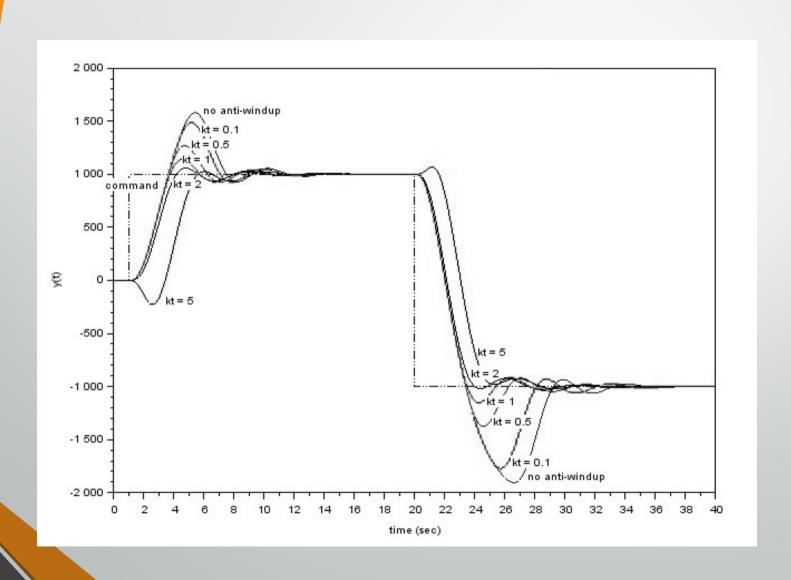
Tracking time constant Ti determines how quickly after saturation the integrator is reset.

Back Calculation Xcos model

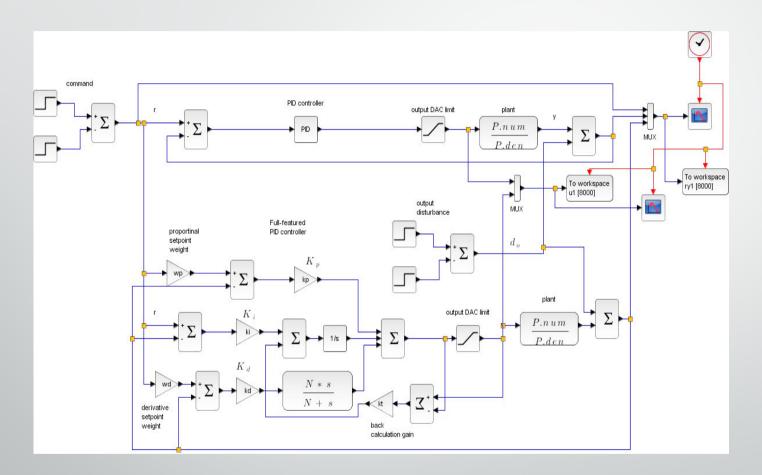


awupid m2.zcos

Back Calculation – Simulation Results



A Full-featured PID Controller



advpid.zcos

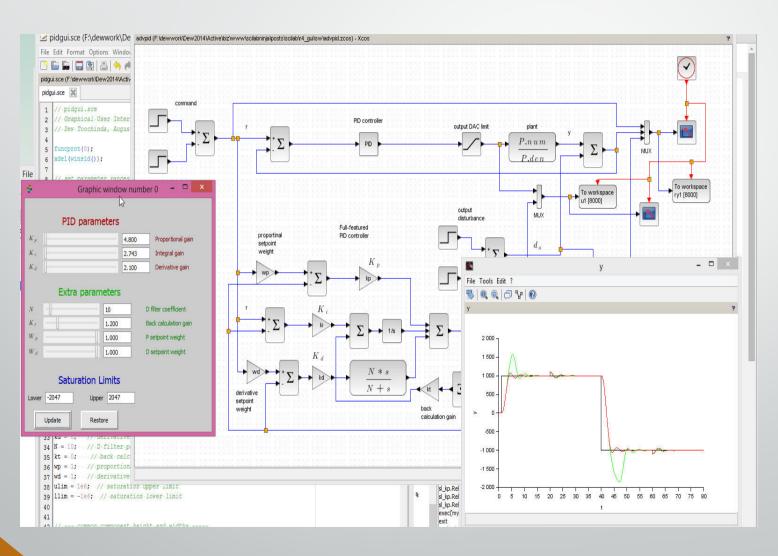
Run setup script advpid.sce

Setup GUI for full-featured PID

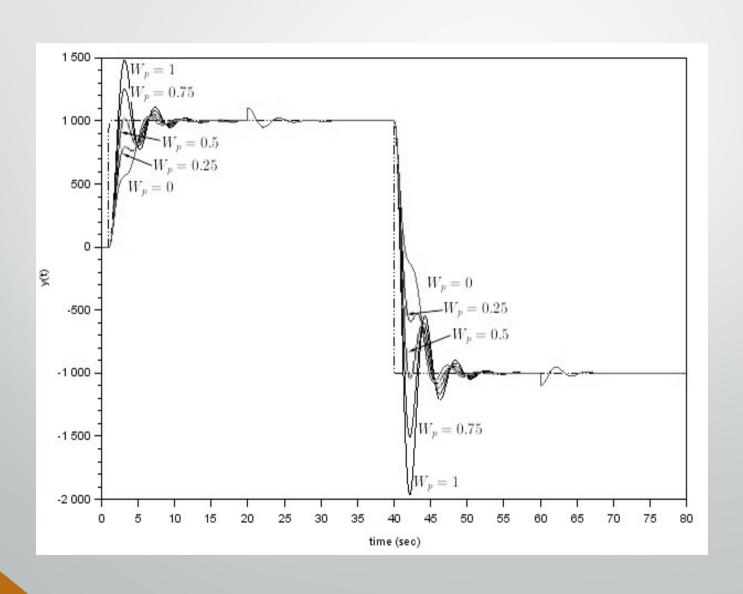
| | D parameters | | |
|--------|----------------|-------|--|
| p | | 1.000 | Proportional gain |
| | | 0.000 | Integral gain |
| d | | 0.000 | Derivative gain |
| L. | | | |
| | | | THE RESERVE THE PARTY OF THE PA |
| d | 1.000 | | D setpoint weight |
| p a | 1.000 1.000 | | Back calculation gair P setpoint weight D setpoint weight |
| | | | |
| Sat | uration Limits | | |

pidgui.sce

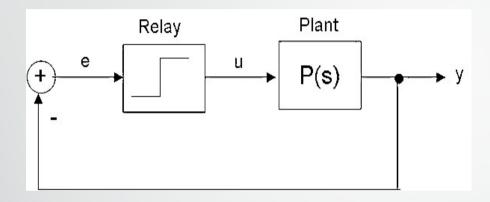
Use pidgui to aid in simulation



Step response results



PID Autotuning (relay method)



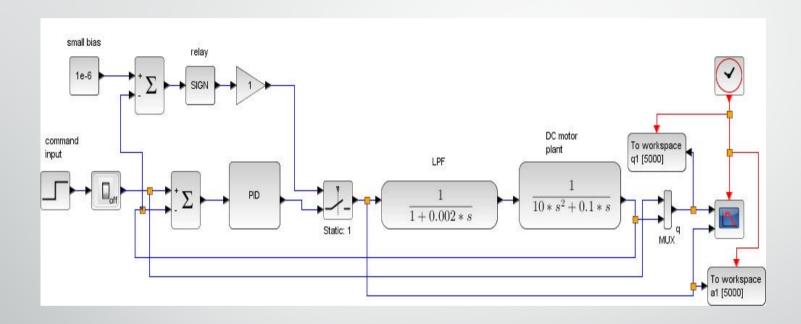
- Based on the manual ZNFD method
- Oscillation is forced by putting a relay in place of controller
- A nonlinear analysis tool called "describing function" is used

$$K_u = N(a) = \frac{4d}{\pi a}$$
 $d = \text{magnitude of relay signal}$

a = magnitude of plant oscillation

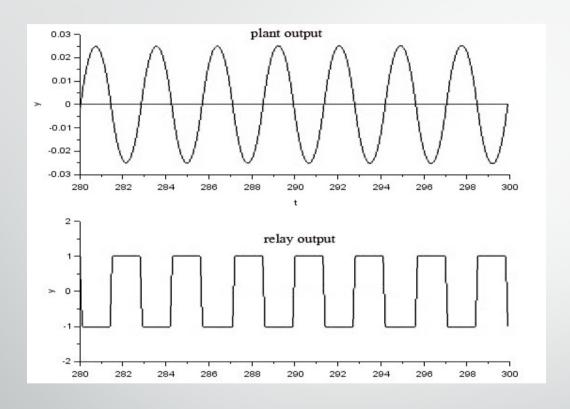
T_u can be determined by software, then use ZNFD tuning rule

PID Autotuning Xcos model



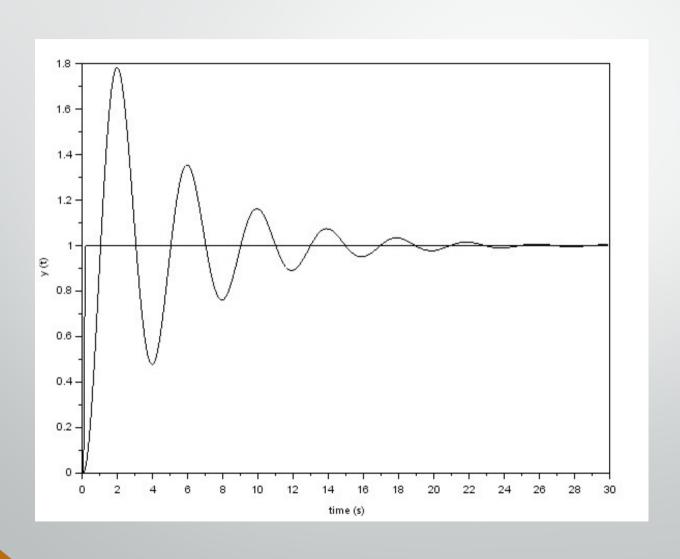
pid autotuning.zcos

Simulation result shows oscillation

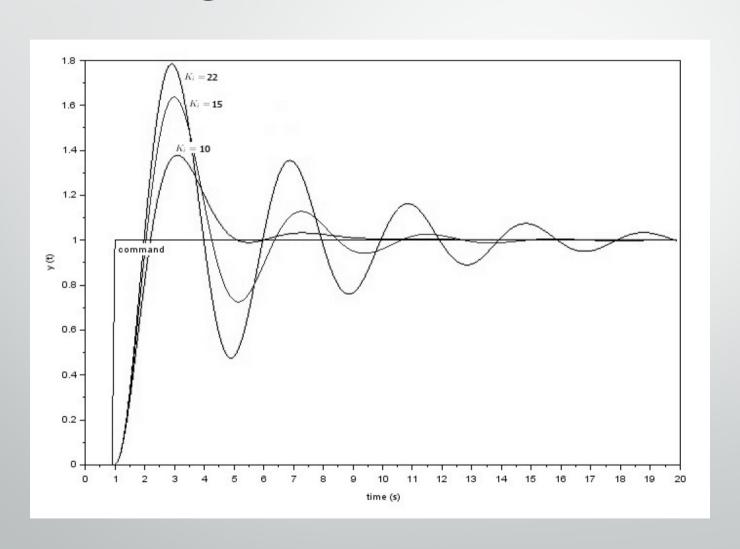


$$a = 0.025$$
 $K_u = N(a) = 4/\pi a = 51$
 $d = 1$ $T_u = 2.8$

PID gains from ZNFD table



Reducing Ki for less oscillation



Reference on PID

- V. Toochinda, Digital PID Controllers, 2011
- K. Astrom and T. Hagglund, PID Controllers: Theory, Design, and Tuning, 2nd Edition, Instrument Society of America, 1995.