Reglerteknik D3

(Kurs nr ERE 100)

Tentamen 010823

Tid: 14:15-18:15, Lokal: V-huset

Lärare: Stefan Pettersson, tel 5146

Tentamen omfattar 25 poäng, där betyg tre fordrar 10 poäng, betyg fyra 15 poäng och betyg fem 20 poäng.

Tentamenresultat anslås senast den 11 september på avdelningens anslagstavla.

Granskning av rättning sker den 11 och 12 september kl 12:30-13:00 på avdelningen.

Tillåtna hjälpmedel:

- Formelsamling i reglerteknik
- Bode diagram
- Matematiska och fysikaliska tabeller, t ex Beta och Physics handbook
- Kalkylator (med rensat minne)

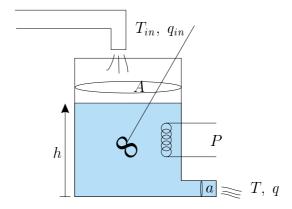
Lycka till!

Institutionen för signaler och system Avdelningen för reglerteknik och automation Chalmers tekniska högskola



1

Betrakta nedanstående tank med area A, där vätska med temperaturen T_{in} rinner in i tanken med flöde q_{in} .



Vätskan med volymen V värms upp genom att elektrisk effekt P tillförs. Ut rinner vätska med temperaturen T och flöde q.

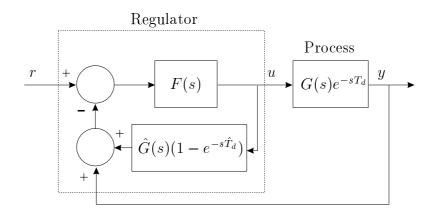
Beteckna utloppsarean med a, vätskans densitet med ρ och dess värmekapacitet med c, och antag perfekt omrörning utan värmeförluster.

- (a) Välj lämpliga tillstånd och ställ upp en tillståndsmodell där P, T_{in} och q_{in} är insignaler. Låt utflödet bestämmas genom $q = a\sqrt{2gh}$ (Bernoullis ekvation). (3p)
- (b) Linjärisera modellen kring arbetspunkten P^0 , T^0_{in} och q^0_{in} . Vad blir tillståndens arbetspunkt?

(2p)

2

Figuren nedan visar en s k Otto Smith-regulator, avsedd att reglera processer med dödtidsdominerad dynamik.



Processen antas ha överföringsfunktionen $\hat{G}(s)e^{-s\hat{T}_d}$ vilken ingår i regulatorn, där $\hat{G}(s)$ saknar dödtid. Processen skiljer sig från den antagna modellen och beskrivs med överföringsfunktionen $G(s)e^{-sT_d}$.

(a) Bestäm överföringsfunktionen
$$\frac{Y(s)}{R(s)}$$
. (2p)

Antag i följande uppgifter att $\hat{G}(s) \equiv G(s)$ och $\hat{T}_d \equiv T_d$, dvs att processen och modellen av processen är ekvivalenta.

(b) Hur förenklas
$$\frac{Y(s)}{R(s)}$$
? (1p)

(c) Vad är kravet för att reglersystemet skall vara stabilt? (1p)

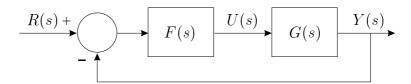
(d) Vad är fördelen med Otto Smith-regulatorn? (1p)

3

Betrakta det öppna systemet

$$G(s) = \frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{1}{(s+1)^2}$$

Systemet återkopplas enligt nedan figur, där F(s) representerar regulatorn.



(a) Bestäm en PI-regulator

$$F(s) = K\left(\frac{1+Ts}{s}\right)$$

så att fasmarginalen $\phi_m=45^\circ$ och K maximeras.

(3p)

(b) Ange i vilket frekvensintervall ω_c måste ligga för att erhålla önskad fasmarginal vid PI-design.

(2p)

4

Systemet

$$G(s) = \frac{e^{-T_d s}}{(s-1)}$$

skall återkopplas med en P-regulator med förstärkning K_p .

(a) För vilka värden på T_d är systemet möjligt att stabiliseras med en P-regulator?

(3p)

(b) Låt $T_d = 0$. Vilka värden på K ger ett stabilt system?

(1p)

5

Modellreduktion innebär att en modell av hög ordning approximeras med en modell av låg ordning. Betrakta modellen

$$G(s) = \frac{4}{(s+2)^2}$$

som approximeras med överföringsfunktionen

$$\hat{G}(s) = \frac{a}{(1+bs)}$$

(a) Bestäm a och b så att lågfrekvensförstärkningen och vinkelfrekvensen vid -60° överensstämmer för modellerna.

(2p)

(b) Rita Bodediagram för de två modellerna.

(2p)

(c) Skissa stegsvaren för de två modellerna.

(2p)

Formler

Linjärisering

Linjärisering i arbetspunkt (x_0, u_0)

$$f(x, u) \approx f(x_0, u_0) + \frac{\partial f}{\partial x} \Big|_{(x_0, u_0)} \Delta x + \frac{\partial f}{\partial u} \Big|_{(x_0, u_0)} \Delta u$$

 $\operatorname{där} \Delta x = x - x_0 \text{ och } \Delta u = u - u_0.$

Överföringsfunktion

$$G(s) = \frac{b_1 s^{n-1} + \ldots + b_{n-1} s + b_n}{s^n + a_1 s^{n-1} + \ldots + a_{n-1} s + a_n}$$

Styrbar kanonisk form

$$\dot{x}(t) = \begin{bmatrix} -a_1 & -a_2 & \dots & -a_{n-1} & -a_n \\ 1 & 0 & & 0 & 0 \\ 0 & 1 & & 0 & 0 \\ \vdots & & \ddots & \vdots & \vdots \\ 0 & 0 & \dots & 1 & 0 \end{bmatrix} x(t) + \begin{bmatrix} 1 \\ 0 \\ 0 \\ \vdots \\ 0 \end{bmatrix} u(t)$$

$$y(t) = \begin{bmatrix} b_1 & b_2 & \dots & b_n \end{bmatrix} x(t)$$

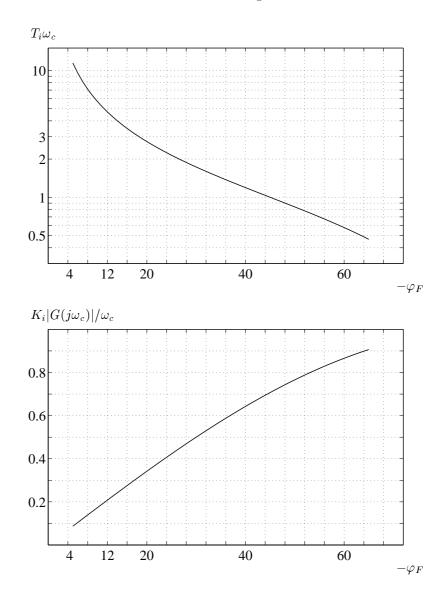
Observerbar kanonisk form

$$\dot{x}(t) = \begin{bmatrix} -a_1 & 1 & 0 & \dots & 0 \\ -a_2 & 0 & 1 & \dots & 0 \\ \vdots & & \ddots & \vdots & \\ -a_{n-1} & 0 & 0 & \dots & 1 \\ -a_n & 0 & 0 & \dots & 0 \end{bmatrix} x(t) + \begin{bmatrix} b_1 \\ b_2 \\ \vdots \\ b_{n-1} \\ b_n \end{bmatrix} u(t)$$

$$y(t) = \begin{bmatrix} 1 & 0 & \dots & 0 \end{bmatrix} x(t)$$

PI-regulator

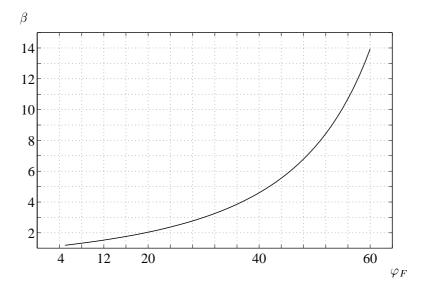
$$F_{PI}(s) = K_i \frac{1 + T_i s}{s}$$



Figur 1: $T_i\omega_c$ och $K_i|G(j\omega_c)|/\omega_c$ som funktion av önskad fasförändring hos regulatorn $\varphi_F(j\omega_c)$ vid överkorsningsfrekvensen ω_c .

PD-regulator

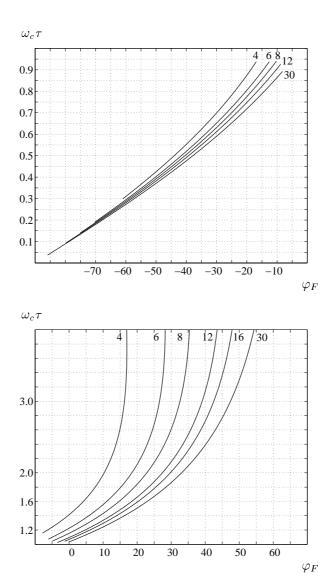
$$F_{PD}(s) = K_p \frac{1 + s\tau}{1 + s\tau/\beta}$$



Figur 2: β som funktion av önskad fasförändring hos regulatorn $\varphi_F(j\omega_c)$ vid överkorsningsfrekvensen ω_c , då $\omega_c=\sqrt{\beta}/\tau$

PIPD-regulator

$$F_{PIPD}(s) = K_i \frac{(1+s\tau)^2}{s(1+s\tau/\beta)}$$



Figur 3: $\omega_c \tau$ som funktion av önskad fasförändring hos regulatorn $\varphi_F(j\omega_c)$ vid överkorsningsfrekvensen ω_c för olika värden på β .

