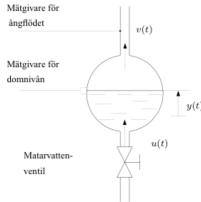


Övningstal 7.5 (pad5)

1 en ångpanna av s k domtyp används en behållare (domen) för att skilja vatten och ånga. Det är väsentligt att hålla konstant vattennivån i domen vid belastningsändringar.



Domen kan beskrivas med modellen

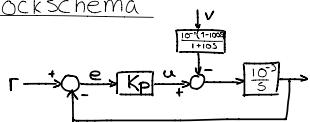
$$Y(s) = \frac{10^{-3}}{s} U(s) - \frac{10^{-4}(1-100s)}{s(1+10s)} V(s)$$

där  $y$  är domnivån i meter,  $u$  är matarvattenflödet i kg/sek och  $v$  är ångflödet i kg/sek.

- I systemet införes en P-regulator för konstanthållning av nivån  $y$  via styrning av matarvattenflödet. Rita blockschema över det slutna systemet, inklusive störningens (ångflödets) inverkan!
- Dimensionera regulators förstärkningsfaktor  $K$  (kg/sek/m) så att ett begynnelsefel i nivån minskar till 25% av ursprungsvärdet efter 1 minut! Vad blir då kvarstående nivåfelet svarande mot en stegstörning i ångflöde på 2 kg/sek?
- Ange en framkoppling i reglersystemet, baserad på mätning på ångflödet, så att nivån blir oberoende av ändringar i ångflödet. Rita blockschema!
- Hur påverkas slutna systemets stabilitet av framkopplingen?

$$a) Y(s) = \frac{10^{-3}}{s} U(s) - \frac{10^{-4}(1-100s)}{s(1+10s)} V(s) = \frac{10^{-3}}{s} \left[ U(s) - \frac{10^{-4}(1-100s)}{1+10s} V(s) \right]$$

Blockschema



- b) Anta att referenshöjden är  $r_0$  [m]  $\Rightarrow R(s) = \frac{r_0}{s}$   
 Hitta ett uttryck för  $e(t)$  och lössedan  $K_p$  givet att  $e(60) = 0.25e(0)$ .

$$E(s) = G_{re}(s)R(s) = \left\{ G_{re}(s) = \frac{1}{1 + \frac{K_p 10^{-3}}{s}} \right\} = \frac{1}{1 + \frac{K_p 10^{-3}}{s}} \cdot \frac{r_0}{s} = \frac{r_0}{s + K_p 10^{-3}}$$

$$e(t) = \mathcal{L}^{-1}\{E(s)\} = r_0 e^{-(K_p 10^{-3})t}$$

$$e(0) = r_0, \quad e(60) = r_0 e^{-(K_p 10^{-3})60} = 0.25r_0 \Leftrightarrow e^{-(K_p 10^{-3})60} = 0.25$$

$$-K_p 10^{-3} 60 = \ln(0.25) \Leftrightarrow K_p = -\frac{\ln(0.25)}{10^{-3} \cdot 60} \approx 23.1$$

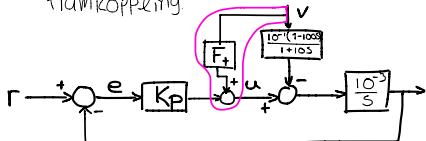
Kvarstående felet vid en stegstörning på  $2 \frac{\text{kg}}{\text{s}}$ .  
 $V(t) = 2$ ,  $V(s) = \frac{2}{s}$

$$E(s) = G_{ve}(s) V(s) = \left\{ \frac{\frac{10^{-4}(1-100s)}{s(1+10s)}}{1 + \frac{K_p 10^{-3}}{s}} = \frac{10^{-4}(1-100s)}{s(1+10s)(s+K_p 10^{-3})} = \frac{10^{-4}(1-100s)}{(1+10s)(s+K_p 10^{-3})} \cdot \frac{2}{s} \right\} = \frac{10^{-4}(1-100s)}{(1+10s)(s+K_p 10^{-3})} \cdot \frac{2}{s}$$

$$\lim_{t \rightarrow \infty} e(t) = \lim_{s \rightarrow 0} s E(s) = \lim_{s \rightarrow 0} s \left( \frac{10^{-4}(1-100s)}{(1+10s)(s+K_p 10^{-3})} \cdot \frac{2}{s} \right) = \lim_{s \rightarrow 0} \frac{2 \cdot 10^{-4}(1-100s)}{(1+10s)(s+K_p 10^{-3})} = \frac{2 \cdot 10^{-4}}{K_p 10^{-3}} \left\{ K_p \approx 23.1 \right\} \approx 8.66 \cdot 10^{-3} \text{ m}$$

- c) Anv framkoppling

Framkoppling från störsignal. I de fall man kan mäta störningen kan man helt eliminera den genom framkoppling.



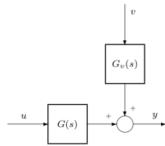
$$U(s) = K_p E(s) + F_r(s) V(s) \Rightarrow Y(s) = \frac{10^{-3}}{s} \left[ U(s) - G_v(s) V(s) \right]$$

$$Y(s) = \frac{10^{-3}}{s} \left[ K_p E(s) + F_r(s) V(s) - G_v(s) V(s) \right]$$

för att eliminera störningen:  $F_r(s) V(s) - G_v(s) V(s) = 0$   
 $V(s)(F_r(s) - G_v(s)) = 0$

- d)  $1 + L(s) = 0 \Rightarrow$  Poler. Framkopplingsfiltret ingår inte i  $L(s)$  så det påverkar inte stabiliteten.

Övningstal 7.6 (pad8)



En framkopplingslänk skall dimensioneras för ovanstående process där störningen  $v$  antas vara mätbar. Processens överföringsfunktioner antas ha formen

$$G(s) = \frac{s+b}{s+a} e^{-sT_d}$$

$$G_v(s) = \frac{s+b_v}{s+a_v} e^{-sT_{dv}}$$

a)

- b) För vilka värden på parameterna i processmodellerna går det att åstadkomma en praktiskt realisabel länk  $F_f(s)$  som ger ett stabilt reglersystem? Ange alternativa förslag på kompensering för olika parameterkombinationer.

a)

$$Y(s) = G(s)U(s) = G_f(s)(U'(s) + F_f(s)V(s)) + G_v(s)V(s) = G(s)U'(s) + (F_f(s)G(s) + G_v(s))V(s)$$

För att eliminera störningen:  $G(s)F_f(s) + G_v(s) = 0 \Rightarrow F_f(s) = -\frac{G_v(s)}{G(s)} = -\frac{\frac{s+b_v}{s+a_v} e^{-sT_{dv}}}{\frac{s+b}{s+a} e^{-sT_d}} = \frac{(s+b_v)(s+a)}{(s+b)(s+a_v)} e^{-(T_{dv}-T_d)s}$

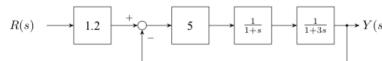
- b)  $b > 0, a_v > 0 \Rightarrow$  Stabil (realisabel)  $F_f(s) \Rightarrow$  Nollställena till  $G(s)$  ska ligga i VHP  
Polerna  $\text{---} \text{---} G_v(s) \text{---} \text{---} \text{---}$   
Positiva dötider  $\Rightarrow T_{dv} \gg T_d$

### Alternativa förslag

Om kraven ej är uppfyllda: Kolla på den statiska delen av framkopplingen ( $F_f(0)$ ). Detta eftersom processstörningar oftast är lågfrekventa

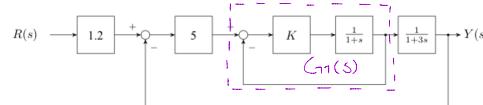
$$F_f(0) = -\frac{ab_v}{ba_v}$$

Övningstal 7.14 (pb1)  
Betrakta följande reglersystem:



- a) Beräkna slutna systemets överföringsfunktion och uppskatta insvängningstiden  $t_s$  (5% från slutvärdet) vid stegformad referensändring.

- b) I figuren nedan har kaskadreglering införts kring det snabbare delsystemet. Hur förändras det återkopplade systemet och insvängningstiden om vi antar att förstärkningen  $K$  växlar stor? (Låt  $K \rightarrow \infty$ !)



a)  $G_{ry}(s) = \frac{1.2 \cdot 5 \cdot \frac{1}{1+s} \cdot \frac{1}{1+3s}}{1 + 5 \cdot \frac{1}{1+s} \cdot \frac{1}{1+3s}} = \frac{6}{(1+s)(1+3s) + 5} = \frac{6}{3s^2 + 4s + 6} = \frac{2}{s^2 + \frac{4}{3}s + 2} \Rightarrow 2 \{ \omega_n = \frac{4}{3} \Leftrightarrow \{ \omega_n = \frac{2}{3}$

$t_s$ : tiden då  $0.95y_f \leq y(t) \leq 1.05y_f$ ,  $t > t_s$   
Formelsamlingen:  $t_s = \frac{3}{\alpha} = \frac{3}{\pi\omega_n} = \frac{3}{\pi \cdot \frac{2}{3}} = 4.5s$

b)  $G_1(s) = \frac{K}{1+s} = \frac{K}{1+s+K}, \quad G_{ry}(s) = \frac{1.2 \cdot 5 \cdot C_1(s) \cdot \frac{1}{1+3s}}{1 + 5 \cdot C_1(s) \cdot \frac{1}{1+3s}} = \frac{\frac{6}{1+3s} \cdot \frac{K}{1+s+K}}{1 + \frac{5}{1+3s} \frac{K}{1+s+K}} = \frac{6K}{(1+3s)(1+s+K) + 5K}$   
 $G_{ry} = \frac{6}{(1+3s)(\frac{1+K}{1+s} + 1) + 5} \Leftrightarrow \frac{6}{(1+3s) + 6} = \frac{2}{s+2}$   
Formelsamling:  $3T$  ( $T$ =tidskonstanten,  $\frac{1}{1+s}$ )  $\Rightarrow t_s = 15s$  snabbare!