

Gamla Tentamina

Dynamiska system med reglerteknik

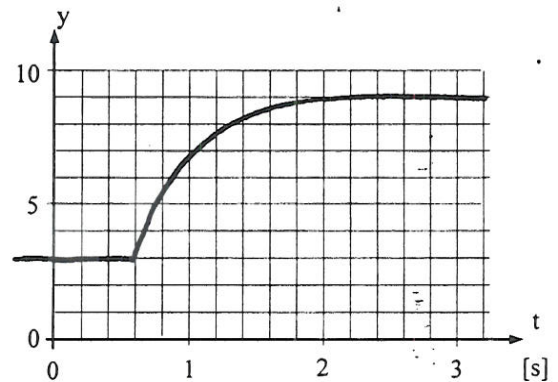
Observera

- Motsvarigheten till uppgift 7 på båda tentor i detta häfte är inte aktuell i år. I stället kommer någon faktafråga/teorifråga på kapitlet om praktiska regulatorer och givare.
- I allmänhet gäller att tentafrågorna har samma karaktär som de frågor vi räknat på övningar och föreläsningar och som finns i övningshäftet. Inga överraskningar alltså!
- Mer information angående tentan kommer på föreläsning.

Uppgift 1

Insignalen till en process ökas stegformat med 0,1 enheter vid tiden $t=0$.
Utsignalen från processen syns i figuren till höger.

Bestäm en överföringsfunktion för processen. **1p**

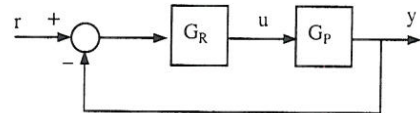
**Uppgift 2**

Sambandet mellan insignal u och utsignal y för processen G_P i figuren till höger beskrivs av följande differentialekvation:

$$\dot{y} + 10y = 2u$$

Den proportionella regulatorn G_R har överföringsfunktionen $G_R(s)=2$.

Bestäm impulssvaret för hela reglersystemet $d v s$ bestämt utsignalen $y(t)$ då insignalen r är en enhetsimpuls. **2p**

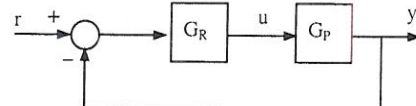
**Uppgift 3**

En process har följande överföringsfunktion:

$$G_P(s) = \frac{10 \cdot e^{-0,4s}}{(1 + 0,5s)}$$

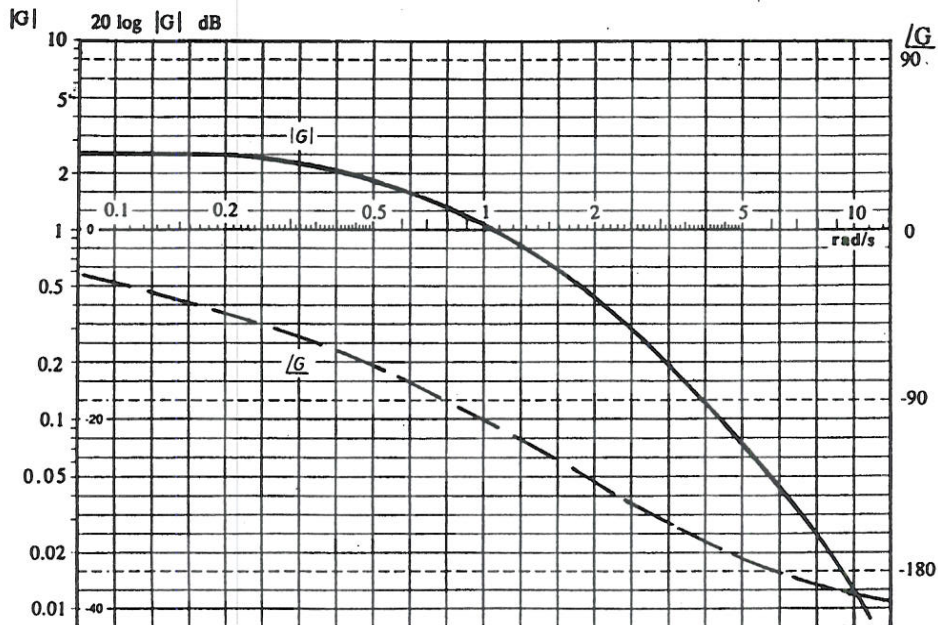
a) Rita ett Bodediagram för processen **2p**

b) Processen kopplas in i ett reglersystem enligt figur till höger.
Dimensionera en PID regulator till processen enligt Ziegler-Nichols svängningsmetod. **1p**



Uppgift 4

Bodediagrammet för en process visas i figuren nedan



- Antag att insignalen till processen ovan är $u(t)=3\sin(2t)$
Bestäm processens utsignal $y(t)$. **1p**
- Processen ovan kopplas in i ett enhetsåterkopplat reglersystem.
Antag att processen ska regleras med en P-regulator.
Bestäm P-regulatorns förstärkning så att reglersystemet får en fasmarginal på 60° . **0.5p**
- Hur stor amplitudmarginal får reglersystemet med regulatorvalet i b-uppgiften. **0.5p**
- Hur stor blir approximativt stigtiden för stegsvaret för det totala reglersystemet med regulatorvalet i b-uppgiften. **0.5p**
- Hur stort blir det kvarstående felet vid börvärdessteg med regulatorvalet i b-uppgiften. **0.5p**

Uppgift 5

En analog PI-regulator har förstärkningen $K=2$ och integrationstiden $T_I=10$ s.

- Skriv om den analoga överföringsfunktionen till en tidsdiskret överföringsfunktion m h a bilinjär transform. Antag samlingsintervallet 0,4 s.

OBS!! Svaret ska vara på formen en kvot mellan två polynom i z dvs $H(z) = \frac{T(z)}{N(z)}$ **1p**

- Bestäm differensekvationen för regulatorn i b-uppgiften.
Antag insignal $e(k)$ och utsignal $u(k)$ från regulatorn. **1p**

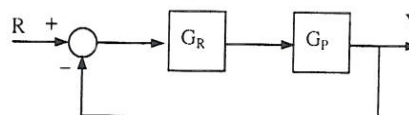
Uppgift 6

I reglersystemet i figuren vill man dimensionera regulatorn G_R så att den totala överföringsfunktionen för systemet blir:

$$G_{TOT}(s) = \frac{Y(s)}{R(s)} = \frac{1}{(1+3s)}$$

Processens överföringsfunktion är:

$$G_P(s) = \frac{1}{(1+15s)}$$



- Bestäm $G_R(s)$ så att man erhåller önskad total överföringsfunktion.
 $G_R(s)$ ska skrivas som en kvot mellan två polynom **2p**
- Överföringsfunktionen $G_R(s)$ i uppgift a kan åstadkommas med en vanlig PID-regulator. Bestäm vilka regulatorparametrar K , T_I , och T_D denna PID-regulator ska ha. **1p**

Uppgift 7

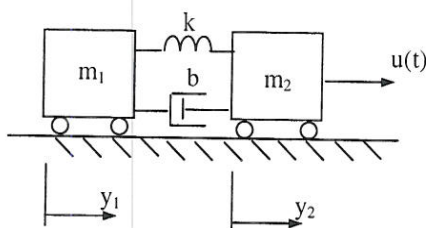
En process med överföringsfunktionen: $G_P(s) = \frac{2,5}{(1+10s)}$ skall regleras med en

polplaceringsregulator dimensionerad så att slutna systemets samliga poler ligger i origo. (S k dead-beat reglering)

Systemet får ej ha något kvarstående fel vid stegformade processtörningar eller vid stegformade börvärdesändringar.

Dimensionera en polplaceringsregulator som uppfyller kraven ovan och som har samplingsintervallet 4 sekunder.

Rita ett blockschema över det beräknade reglersystemet med överföringsfunktioner tydligt utsatta i respektive block. **3p**

Uppgift 8

Härled en linjär tillståndsmodell för "tåget" (lok och en vagn) i figuren ovan. D v s välj tillståndsstorheter och bestäm matriserna "ABCD". Insignalen är lokets dragkraft $u(t)$ och utsignalen är vagnens position y_1 . Antag att fjädrarna har sin naturliga längd då $y_1=y_2=0$. **3p**

Gör tydliga och motiverade lösningar och svar
Förklara gärna med både text och figurer

Dynamiska system m regler teknik MeT-2 Tentamen 2003-12-19

1. Ur stegsvan $\Delta y = 6$
 $(\Delta u = 0,1) \Rightarrow k = \frac{\Delta y}{\Delta u} = 60$
 $L = 0,6 [s]$
 $T = 0,4 [s]$

$\therefore \underline{G(s)} = \frac{k \cdot e^{-Ls}}{1 + Ts} = \frac{60 \cdot e^{-0,6s}}{1 + 0,4s}$

2. DE $\dot{y} + 10y = 2u$

$Y(s) \{s + 10\} = 2 \cdot U(s) \Rightarrow G_p(s) = \frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{2}{s + 10}$

$G_{tot} = \frac{Y}{R} = \frac{G_p G_R}{1 + G_p G_R} = \frac{4}{s + 14}$

Impulssvar: $R(s) = 1$

$\therefore Y(s) = G_{tot} \cdot R(s) = \frac{4}{s + 14}$

$y(t) = 4 \cdot e^{-14t}$ $t \geq 0$

3. a) $G_p(j\omega) = \frac{10 e^{-j0,4\omega}}{1 + j0,5\omega}$

Brytffrek $\omega_1 = 2 \downarrow$

$|G_p|_{LF} = 10$

$\angle G_p = -0,4\omega \frac{180^\circ}{\pi} - \arctan 0,5\omega$

ω	$\angle G_p$
0,05	-3°
0,1	-5°
0,2	-10°
0,5	-25°
1	-49°
2	-91°
5	-183°

b) Ur Bode: $\omega_{\pi} = 4,7 \text{ rad/s} \Rightarrow T_0 = \frac{2\pi}{\omega_{\pi}} = 1,34 [s]$

$|G_p(j\omega_{\pi})| = 11,5 \text{ dB} \Rightarrow k_0 = -11,5 \text{ dB} \hat{=} 0,27$

Z-U: Val: $k_R = 0,6 k_0 = 0,16$

$T_I = 0,5 T_0 = 0,67 [s]$

$T_D = 0,125 T_0 = 0,17 [s]$

4. a) $u(t) = 3 \sin(2t) \Rightarrow \omega = 2$

Ur Bode: $|G(j2)| = -7,2 \text{ dB} = 0,43$

$\angle G(j2) = -133^\circ$

$\therefore \underline{y(t)} = 0,43 \cdot 3 \sin(2t - 133^\circ) = \underline{1,29 \sin(2t - 133^\circ)}$

b) Ur Bode: Für $\phi_m = 60^\circ$ heraus $\omega_c = 1,5 \text{ rad/s}$

$|G_p(j1,5)| = -4 \text{ dB} \Rightarrow \text{Vgl. } \underline{k_R} = +4 \text{ dB} \hat{=} \underline{1,6}$

c) Ur Bode: $\omega_{\pi} = 6 \text{ rad/s}$

$|G_p(j\omega_{\pi})| = -26 \text{ dB}$

Med $k_R = +4 \text{ dB}$ für $\underline{A_m} = 26 - 4 = 22 \text{ dB} \hat{=} \underline{12,6}$

d) $\underline{T_r} \approx \frac{1,4}{\omega_c} = \frac{1,4}{1,5} = \underline{0,93 \text{ [s]}}$

e) Antrag erbeten

$e_0 = \lim_{s \rightarrow 0} \frac{1}{1 + G_p G_R} = \frac{1}{1 + k_{LF} \cdot k_R}$

Ur Bode $k_{LF} = 8 \text{ dB} \hat{=} 2,5$

$\therefore \underline{e_0} = \frac{1}{1 + 2,5 \cdot 1,6} = \underline{0,2}$

5. a) $G_R(s) = k \left(1 + \frac{1}{T_I s}\right) = 2 \left(1 + \frac{1}{10s}\right) = \frac{20s + 2}{10s} \quad h = 0,4 \text{ [s]}$

Bilinearer Transfer $s = \frac{z(z-1)}{h(z+1)} = 5 \frac{z-1}{z+1} \Rightarrow$

$\underline{H_R(z)} = \frac{20 \frac{5(z-1)}{z+1} + 2}{10 \cdot 5 \frac{(z-1)}{(z+1)}} = \frac{102z - 98}{50z - 50} = \frac{2,04 - 1,96z^{-1}}{1 - z^{-1}}$

b) $\frac{U(z)}{E(z)} = \frac{2,04 - 1,96z^{-1}}{1 - z^{-1}} \Rightarrow U(z) = z^{-1}U(z) + 2,04E(z) - 1,96z^{-1}E(z)$

$\therefore \underline{u(k) = u(k-1) + 2,04e(k) - 1,96e(k-1)}$

6. a) $G_{TOT} = \frac{G_R G_P}{1 + G_R G_P} \Rightarrow G_R = \frac{G_{TOT}}{G_P(1 - G_{TOT})} \Rightarrow$

$$\underline{\underline{G_R = \frac{1}{G_P \left(\frac{1}{G_{TOT}} - 1 \right)} = \frac{1 + 15s}{(1 + 3s - 1)} = \frac{1 + 15s}{3s}}}$$

b) $G_{PID} = K_R \left(1 + \frac{1}{15s} + T_0 s \right)$

$$G_R = \frac{1 + 15s}{3s} = 5 + \frac{1}{3s} = 5 \left(1 + \frac{1}{15s} \right)$$

ID $\left\{ \begin{array}{l} \underline{\underline{K_R = 5}} \\ \underline{\underline{T_I = 15}} \\ \underline{\underline{T_0 = 0}} \end{array} \right.$

7. $G_p(s) = \frac{2,5}{1 + 10s}$ $h = 4,67$ Diskretisering \Rightarrow

$$H(z) = \frac{2,5(1 - e^{-0,4})z^{-1}}{1 - e^{-0,4}z^{-1}} = \frac{0,824z^{-1}}{1 - 0,670z^{-1}} = \frac{B(z)}{A(z)}$$

Insät kvarstående fel vid ekviföring \Rightarrow Integralverkan.

Sätt $A^* = (1 - z^{-1})A(z) = 1 - 1,670z^{-1} + 0,670z^{-2}$

$$\left. \begin{array}{l} n_c = n_d - 1 = 0 \\ n_d = n_{a^*} - 1 = 1 \end{array} \right\} \Rightarrow \frac{C(z) = 1}{D(z) = d_0 + d_1 z^{-1}}$$

Alla potter i migo $\Rightarrow P(z) = 1$

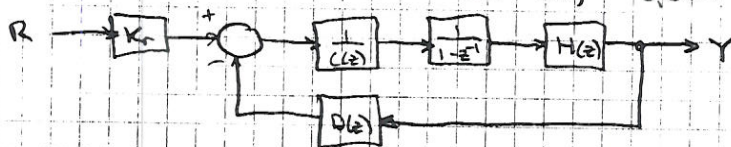
PPE $1 = (1 - 1,670z^{-1} + 0,670z^{-2}) \cdot 1 + 0,824z^{-1}(d_0 + d_1 z^{-1})$

$$1 = 1 + (0,824d_0 - 1,670)z^{-1} + (0,824d_1 + 0,670)z^{-2}$$

ID $z^{-1}: 0,824d_0 - 1,670 = 0 \Rightarrow d_0 = 2,027$

$$z^{-2}: 0,824d_1 + 0,670 = 0 \Rightarrow d_1 = -0,813$$

$$\underline{\underline{D(z) = 2,027 - 0,813z^{-1}}} \quad \underline{\underline{K_+ = \frac{B(1)}{B(1)} = \frac{1}{0,824} = 1,214}}$$



8. Röhrelechw.

$$\begin{cases} m_1 \ddot{y}_1 = k(y_2 - y_1) + b(\dot{y}_2 - \dot{y}_1) \\ m_2 \ddot{y}_2 = u - k(y_2 - y_1) - b(\dot{y}_2 - \dot{y}_1) \end{cases}$$

Ansatz Tilkstand

$$\begin{cases} x_1 = y_1 \\ x_2 = \dot{y}_1 \\ x_3 = y_2 \\ x_4 = \dot{y}_2 \end{cases}$$

Tilkstandschw.

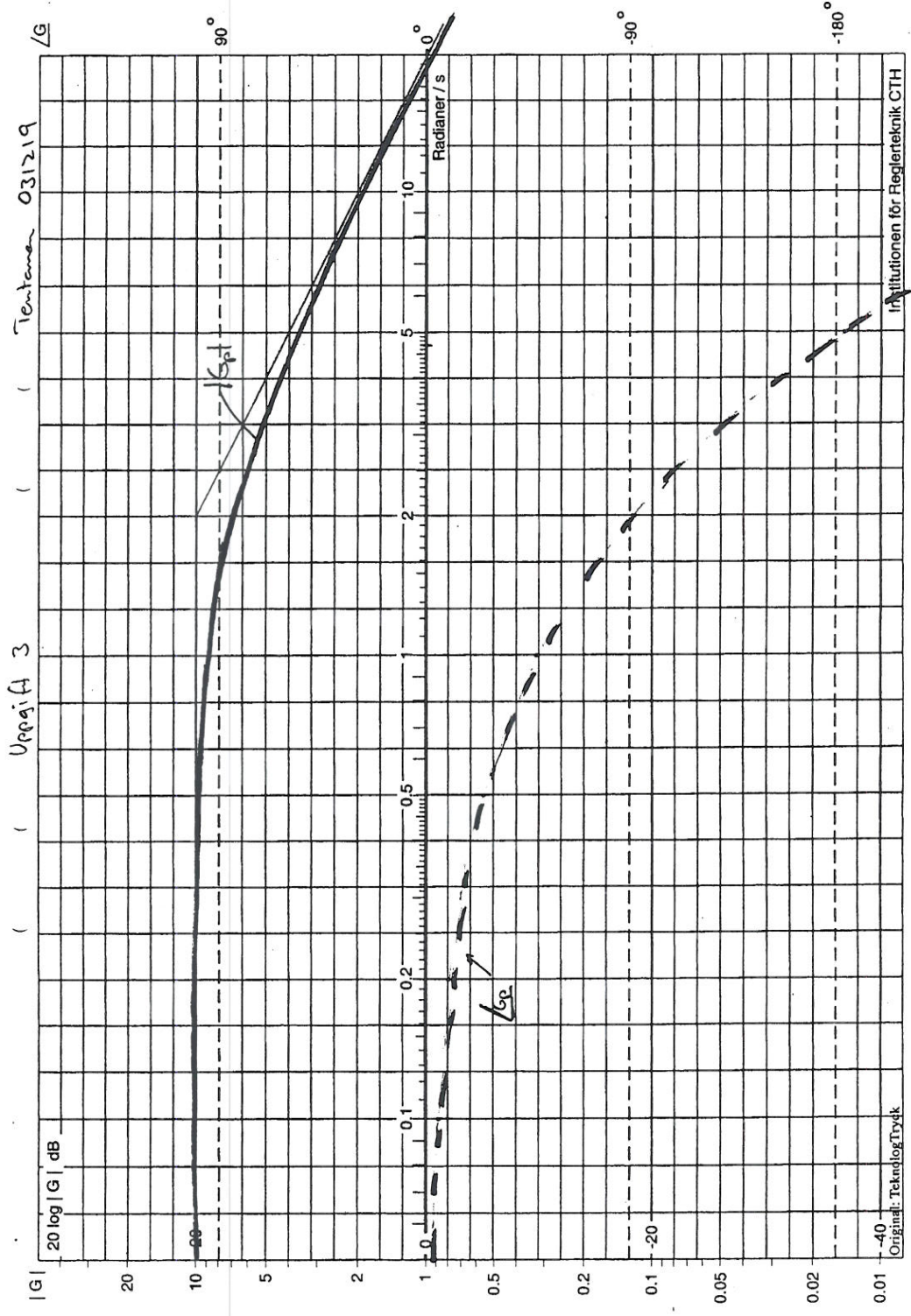
$$\begin{cases} \dot{x}_1 = x_2 \\ \dot{x}_2 = \frac{k}{m_1}(x_3 - x_1) + \frac{b}{m_1}(x_4 - x_2) \\ \dot{x}_3 = x_4 \\ \dot{x}_4 = \frac{1}{m_2}u - \frac{k}{m_2}(x_3 - x_1) - \frac{b}{m_2}(x_4 - x_2) \end{cases}$$

$$y = y_1 = x_1$$

Matrixform

$$\begin{bmatrix} \dot{x}_1 \\ \dot{x}_2 \\ \dot{x}_3 \\ \dot{x}_4 \end{bmatrix} = \overbrace{\begin{bmatrix} 0 & 1 & 0 & 0 \\ -\frac{k}{m_1} & -\frac{b}{m_1} & \frac{k}{m_1} & \frac{b}{m_1} \\ 0 & 0 & 0 & -1 \\ \frac{k}{m_2} & \frac{b}{m_2} & -\frac{k}{m_2} & -\frac{b}{m_2} \end{bmatrix}}^A \begin{bmatrix} x_1 \\ x_2 \\ x_3 \\ x_4 \end{bmatrix} + \overbrace{\begin{bmatrix} 0 \\ 0 \\ 0 \\ \frac{1}{m_2} \end{bmatrix}}^B \cdot u$$

$$y = \underbrace{\begin{bmatrix} 1 & 0 & 0 & 0 \end{bmatrix}}_C \begin{bmatrix} x_1 \\ x_2 \\ x_3 \\ x_4 \end{bmatrix} + \underbrace{\begin{bmatrix} 0 \end{bmatrix}}_D \cdot u$$

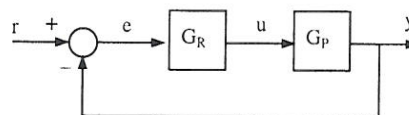


Uppgift 1

Sambandet mellan signalerna e , u och y i figuren till höger beskrivs av följande::

$$5\dot{y} + 10y = 2u$$

$$u = 20 \cdot e$$



Bestäm utsignalen $y(t)$ då insignalen $r(t)$ är ett steg med steghöjden 3. **2p**

Uppgift 2

En industriell givare har överföringsfunktionen:

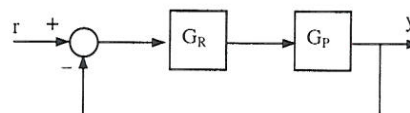
$$G(s) = \frac{K}{1 + Ts}$$

Då insignalen till givaren ändras stegformat tar det 40 sekunder för utsignalen att nå upp till 80 % av sitt slutvärde. Bestäm analytiskt (ej grafiskt) givarens tidskonstant T . **1p**

Uppgift 3

En process har följande överföringsfunktion:

$$G_P(s) = \frac{20 \cdot e^{-s}}{(1 + 2,5s)^2}$$



- Rita ett Bodediagram för processen **2p**
- Processen kopplas in i ett reglersystem enligt figur till höger. Dimensionera en PI-regulator till processen enligt Ziegler-Nichols svängningsmetod. **1p**

Uppgift 4

- Snabbhet och stabilitet är två viktiga egenskaper hos ett reglersystem. Hur ändrar sig vanligtvis dessa två egenskaper hos ett reglersystem då man minskar integrationstiden T_I i en PI-regulator **1p**
- Vad menas med kaskadreglering? Rita ett blockschema och förklara **1p**

Uppgift 5

Reglersystemet i figuren till höger påverkas av en sinusformad störning v med frekvensen 0,2 rad/s och amplituden 8,0 enheter.

I figuren gäller:

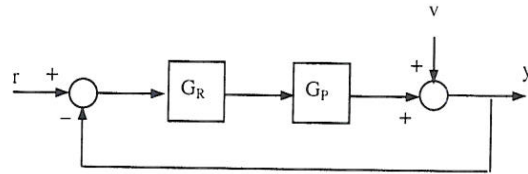
v = störning

r = referenssignal ("börvärde")

y = utsignal

$$G_P(s) = \frac{10}{(1+4s)}$$

$$G_R = 2\left(1 + \frac{1}{3s}\right)$$



- a) Beräkna hur stor amplituden blir hos den sinusformade komponenten i utsignalen y som blir följden av den aktuella störningen? **2p**
- b) Hur kan man (åtminstone idealt) helt eliminera störningens inverkan på utsignalen? Rita ett blockschema som visar hur man brukar åstadkomma detta och beräkna överföringsfunktioner i införda nya block så att störningens inverkan på utsignalen helt elimineras. **1p**

Uppgift 6

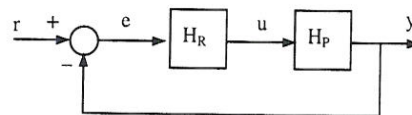
Med hjälp av parametrisk identifiering har man kommit fram till att följande differensekvation beskriver processen H_P i figuren väl:

$$y(k) = 0.8y(k-1) + 2u(k-2)$$

Man önskar reglera processen med en tidsdiskret P-regulator med överföringsfunktionen:

$$H_R(z) = K_R$$

Bestäm hur stor den positiva konstanten K_R maximalt får vara om reglersystemet ska vara stabilt. **3p**

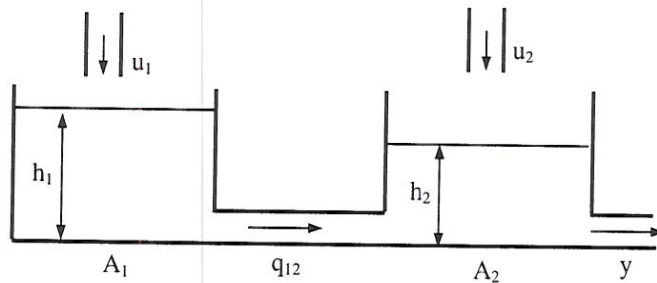
**Uppgift 7**

En process med överföringsfunktionen: $G_P(s) = \frac{e^{-6s}}{s}$ skall regleras med en tidsdiskret

polplaceringsregulator dimensionerad så att det slutna reglersystemet har alla poler i origo. S k dead beat. Dimensionera en polplaceringsregulator som har samplingsintervallet 3 sekunder. Styrsignalen som ska styra processen antas vara konstant mellan samplingspunkterna.

Rita ett blockschema över det beräknade reglersystemet med överföringsfunktioner tydligt utsatta i respektive block. **3p**

Uppgift 8



Figuren ovan visar 2 stycken vattentankar sammanbundna med ett rör. Tankarna har areorna A_1 resp A_2 [m^2] och vattennivåerna är h_1 resp h_2 [m]. De variabla tillflödena är u_1 resp u_2 [m^3/s] och utflödet y [m^3/s] mynnar med ett fritt utlopp från tank 2. Flödena q_{12} och y antas proportionella mot respektive tryckskillnader över resp rör med proportionalitetskonstant k [m^3/s per meter vattenpelare]

Härled en linjär tillståndsmodell för systemet i figuren ovan. D v s välj tillståndsstorheter och bestäm matriserna "ABCD". Insignaler är inflödena $u_1(t)$ resp $u_2(t)$ och utsignalen är utflödet y . **3p**

1) $Y(s) \{5s+10\} = 2 \cdot U(s) \Rightarrow G_p(s) = \frac{2}{5s+10}$

$U(s) = 20 E(s) \Rightarrow G_R(s) = 20$

$G_{tot}(s) = \frac{Y(s)}{R(s)} = \frac{G_p G_R}{1 + G_p G_R} = \frac{1}{\frac{1}{G_p G_R} + 1} = \frac{1}{\frac{5s+10}{40} + 1} = \frac{40}{5s+50} = \frac{8}{s+10}$

$R(s) = \frac{3}{s} \Rightarrow Y(s) = \frac{24}{s(s+10)}$

$y(t) = \frac{24(1 - e^{-10t})}{10} = \underline{\underline{2,4(1 - e^{-10t})}} \quad t \geq 0$

2) $G(s) = \frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{k}{1+Ts}$

$X(s) = \frac{1}{s} \Rightarrow Y(s) = \frac{k}{s(1+Ts)}$

$y(t) = k(1 - e^{-\frac{t}{T}}) \quad t \geq 0$

Givet $y(40) = k \cdot 0,80$

$\therefore 1 - e^{-\frac{40}{T}} = 0,8 \Rightarrow \underline{\underline{T = -\frac{40}{\ln 0,2} = 24,9 \text{ [s]}}}$

3a) $G_p(j\omega) = \frac{20 e^{-j\omega}}{(1+j2,5\omega)^2}$

Brytfrekv. $\omega_1 = \frac{1}{2,5} = 0,4 \text{ rad/s}$

$|G_p|_{\omega=0} = 20$

$\angle G_p = -\omega \frac{180^\circ}{\pi} - 2 \arctan 2,5\omega$

ω	$\angle G_p$
0,05	-17°
0,1	-34°
0,2	-65°
0,5	-131°
1	-194°

b) Ur Bode $\omega_\pi = 0,85 \Rightarrow T_0 = \frac{2\pi}{\omega_\pi} = 7,4 \text{ [s]}$

- " - $|G_p(j\omega_\pi)| = 11 \text{ dB} \Rightarrow K_0 = -11 \text{ dB} = 0,28$

Z-N \Rightarrow Val; $\underline{\underline{K_0 = 0,45 K_0 = 0,13}}$

$\underline{\underline{T_I = 0,85 T_0 = 6,3 \text{ [s]}}}$

- 4 a) T_I minskar \Rightarrow snabbare & instabilare
 b) se lärobok + föreläsningssamtalningar

$$5 \text{ a) } G_{vy} = \frac{Y(s)}{V(s)} = \frac{1}{1+G_R G_P}$$

$$G_P = \frac{10}{1+4s}$$

$$G_R = 2\left(1 + \frac{1}{3s}\right) = \frac{6s+2}{3s}$$

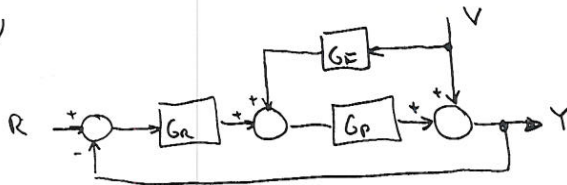
$$\therefore G_{vy} = \frac{1}{1 + \frac{6s+2}{3s} \cdot \frac{10}{1+4s}} = \frac{12s^2+3s}{12s^2+63s+20}$$

$$G_{vy}(j\omega) = \frac{-12\omega^2 + j3\omega}{20 - 12\omega^2 + j63\omega}$$

$$|G_{vy}| = \frac{\sqrt{144\omega^4 + 9\omega^2}}{\sqrt{(20-12\omega^2)^2 + (63\omega)^2}} = 0,033 \quad \text{vid } \omega = 0,2 \text{ rad/s}$$

$$\hat{y} = |G_{vy}| \cdot \hat{v} = 0,033 \cdot 8 = \underline{\underline{0,26}}$$

b)



Med störning V i för framkopplingsblock G_F

$$Y \text{ påverkad av } V \text{ om: } V + V \cdot G_F G_P = 0 \Rightarrow \underline{\underline{G_F = -\frac{1}{G_P} = -\frac{1+4s}{10}}}$$

$$6) Y(z) \{1 - 0,8z^{-1}\} = z z^{-2} U(z)$$

$$H_p(z) = \frac{Y}{U} = \frac{z z^{-2}}{1 - 0,8z^{-1}}$$

$$H_R(z) = K_R$$

$$H_{\text{tot}}(z) = \frac{Y(z)}{R(z)} = \frac{H_R H_p}{1 + H_R H_p}$$

$$\text{KE } 1 + H_R H_p = 0$$

$$1 + \frac{2K_R z^{-2}}{1 - 0,8z^{-1}} = 0$$

$$1 - 0,8z^{-1} + 2K_R z^{-2} = 0$$

$$z^2 - 0,8z + 2K_R = 0$$

$$\text{Pole } z_{1,2} = 0,4 \pm \sqrt{0,16 - 2K_R}$$

$$0 < K_R \leq 0,08 : \text{ reelle pole } \quad |z_{1,2}| \leq 0,4 + 0,4 = 0,8 \quad \therefore \text{ stabil}$$

$$K > 0,08 : \text{ kompl. pole } \quad z_{1,2} = 0,4 \pm j\sqrt{2K_R - 0,16}$$

$$|z_{1,2}|^2 = 0,4^2 + (2K_R - 0,16) = 2K_R$$

$$\text{Stabilität am } |z_{1,2}| < 1 \Leftrightarrow |z_{1,2}|^2 < 1$$

$$\therefore -'' - 2K_R < 1 \Rightarrow \underline{\underline{K_R < 0,5}}$$

$$7) G_p(s) = \frac{e^{-6s}}{s} = \frac{(e^{-3s})^2}{s} \quad h = 3 [s] \quad \text{Diskretisierung} \Rightarrow$$

$$H(z) = \frac{3z^{-1}}{1-z^{-1}} \cdot z^{-2} = \frac{3z^{-3}}{1-z^{-1}} = \frac{B(z)}{A(z)}$$

$$\begin{cases} n_c = n_b - 1 = 3 - 1 = 2 \\ n_d = n_a - 1 = 1 - 1 = 0 \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} C(z) = 1 + c_1 z^{-1} + c_2 z^{-2} \\ D(z) = d_0 \end{cases}$$

$$\text{Alle pole i origo} \Rightarrow P(z) = 1$$

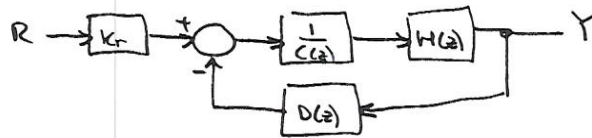
$$\text{PPE } P = AC + BD$$

$$1 = (1 - z^{-1})(1 + c_1 z^{-1} + c_2 z^{-2}) + 3z^{-3} \cdot d_0$$

$$1 = 1 + (c_1 - 1)z^{-1} + (c_2 - c_1)z^{-2} + (3d_0 - c_2)z^{-3}$$

$$7 \text{ for. ID } \begin{cases} C_1 - 1 = 0 \\ C_2 - C_1 = 0 \\ 3d_0 - C_2 = 0 \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} C_1 = 1 \\ C_2 = 1 \\ d_0 = \frac{1}{3} \end{cases}$$

$$\therefore \underline{C(z) = 1 + z^{-1} + z^{-2}} \quad \underline{D(z) = \frac{1}{3}} \quad \underline{K_F = \frac{P(z)}{B(z)} = \frac{1}{3}}$$



8) Materialbalanser

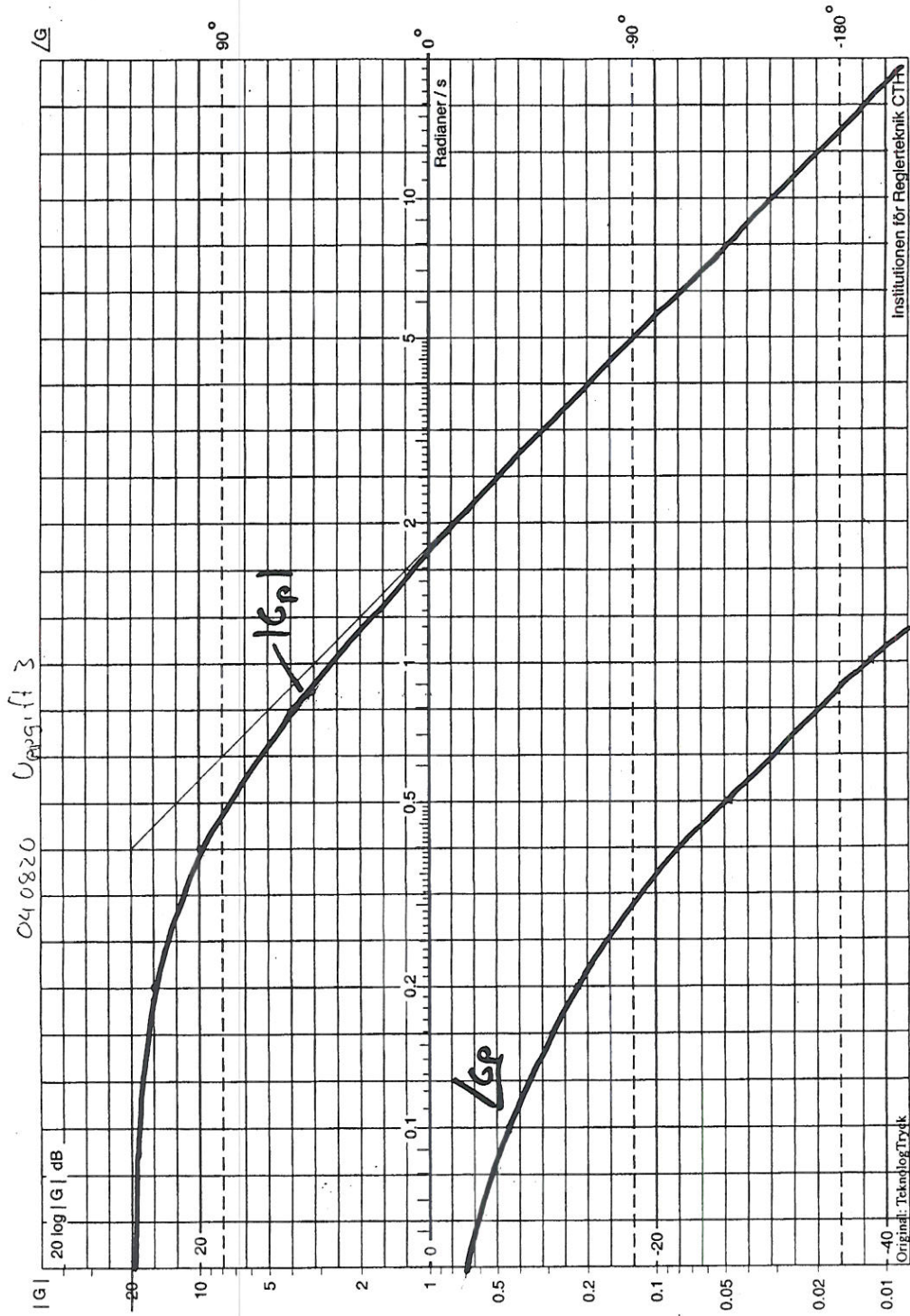
$$\text{Tank 1: } A_1 \frac{dh_1}{dt} = u_1 - k(h_1 - h_2) = -kh_1 + kh_2 + u_1$$

$$\text{Tank 2: } A_2 \frac{dh_2}{dt} = u_2 + k(h_1 - h_2) - kh_2 = kh_1 - 2kh_2 + u_2$$

$$\text{Tillstånd } x = \begin{bmatrix} h_1 \\ h_2 \end{bmatrix}, \text{ Insignal } u = \begin{bmatrix} u_1 \\ u_2 \end{bmatrix}, \text{ Utsignal } y = kh_2$$

$$\therefore \begin{bmatrix} \dot{h}_1 \\ \dot{h}_2 \end{bmatrix} = \underbrace{\begin{bmatrix} -\frac{k}{A_1} & \frac{k}{A_1} \\ \frac{k}{A_2} & -\frac{2k}{A_2} \end{bmatrix}}_A \begin{bmatrix} h_1 \\ h_2 \end{bmatrix} + \underbrace{\begin{bmatrix} \frac{1}{A_1} & 0 \\ 0 & \frac{1}{A_2} \end{bmatrix}}_B \begin{bmatrix} u_1 \\ u_2 \end{bmatrix}$$

$$y = \underbrace{[0 \quad k]}_C \begin{bmatrix} h_1 \\ h_2 \end{bmatrix} + \underbrace{[0 \quad 0]}_D \begin{bmatrix} u_1 \\ u_2 \end{bmatrix}$$



Original: Tekendlog Tryk

Institutionen för Reglerteknik CTH