

Formelsamling

Signal, Reglerteknik

Linjära regulator typer

P-regulator: $u = u_0 + K e$

$$G(s) = K$$

I-regulator: $u = \frac{1}{T_I} \int e(t) dt$

$$G(s) = \frac{1}{T_I s}$$

D-länk: $u = T_D e'(t)$

$$G(s) = T_D s$$

PID-regulator:

$$u(t) = K \left(e(t) + \frac{1}{T_I} \int e(t) dt + T_D e'(t) \right)$$

$$G(s) = K \left(1 + \frac{1}{T_I s} + T_D s \right)$$

Algoritm för mikrodators PID

$$u(k) = K \left[e(k) + T_D \frac{e(k) - e(k-1)}{h} + \frac{h}{T_I} \sum_{i=0}^k e(i) \right]$$

h = samplingsintervallet

K = förstärkningen

T_I = integrationstiden

T_D = derivatatiden

Differentialekvationer

Första ordningen: $y' + ay = bu$

Transient lösning: $y_T = Ce^{-at}$

Andra ordningen: $y'' + a_1 y' + a_2 y = bu$

Karakteristisk ekvation: $k^2 + a_1 k + a_2 = 0$

Transient lösning:

$$k_1 \neq k_2, \text{ reella: } y_T = A e^{k_1 t} + B e^{k_2 t}$$

$$k_1 = k_2: y_T = e^{k t} [A + B t]$$

$$k = a \pm j b: y_T = e^{at} [A \cos bt + B \sin bt]$$

Stationär lösning vid stegförändring

insignal $u = \sigma(t): y_s = b/a_2$

Laplace transformen

$$F(s) = \int_0^\infty e^{-st} f(t) dt$$

$f(t)$

$$\frac{1}{s}$$

impuls $\delta(t)$

$$\frac{1}{s^2}$$

steg $\sigma(t)$

$$\frac{1}{s^3}$$

ramp t

$$\frac{1}{s^4}$$

$t^2/2$

$$\frac{1}{s^5}$$

e^{-at}

$$\frac{1}{(s+a)(s+b)}$$

$\frac{e^{-at} - e^{-bt}}{b-a}$

$$\frac{1}{s(1+as)}$$

$1 - e^{-t/a}$

$$\frac{s+a}{(s+b)(s+c)}$$

$$\frac{1}{(s+a)^2}$$

$$\frac{1}{s^2+a^2}$$

$$\frac{s}{s^2+a^2}$$

$$s \cdot Y$$

$$s^2 Y$$

$$Y/s$$

$$Y/s^2$$

$$Ue^{-Ts}$$

$$a f_1 + b f_2$$

$$\frac{(a-b)e^{-bt} - (a-c)e^{-ct}}{c-b}$$

$$t \cdot e^{-at}$$

$$\frac{1}{a} \cdot \sin at$$

$$\cos at$$

$$dy/dt$$

$$d^2 y/dt^2$$

$$\int y(t) dt$$

$$\iint y(t) dt$$

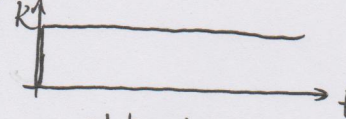
$$u(t-T)$$

$$a f_1 + b f_2$$

Samband mellan stegsvar och överföringsfunktion.

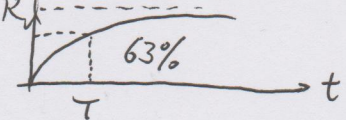
* Process med P-verkan

$$G(s) = K$$



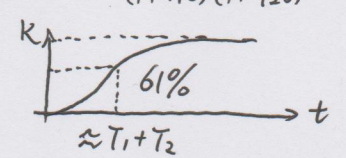
* En tidskonstant

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



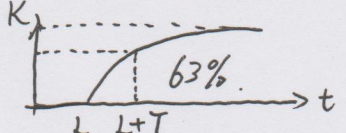
* Två tidskonstanter

$$G(s) = \frac{K}{(1+T_1 s)(1+T_2 s)}$$

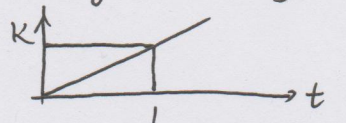


* En tidskonstant + döttid

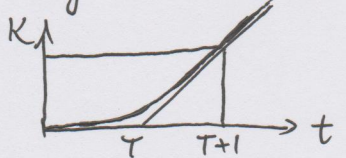
$$G(s) = \frac{K e^{-Ls}}{1+Ts}$$



* Integration $G = \frac{K}{s}$



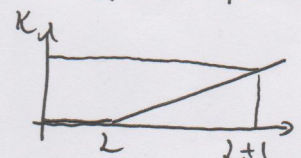
* Integration + 1 tidskonstant



$$G(s) = K / [s(1+Ts)]$$

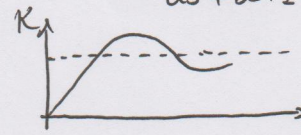
* Integration + döttid

$$G = K e^{-Ls} / s$$



* Andra ordningens process med översväng

$$G(s) = \frac{K}{as^2 + bs + I}$$



Andra ordningens system med

komplexa rötter

$$G(s) = \frac{K \omega_0^2}{s^2 + 2\zeta \omega_0 s + \omega_0^2}$$

ω_0 = odämpade egensvängning

ζ = relativa dämpningen

Maximal översväng

$$M_p = 100\% \cdot \exp\left[-\frac{3\pi}{\sqrt{1-\zeta^2}}\right]$$

Tid för maximal översväng

$$t_p = \frac{\pi}{\omega_0 \sqrt{1-\zeta^2}}$$

Blockschema transformering

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow [G_2] \rightarrow Y \Rightarrow$$

$$X \rightarrow [G_1 \cdot G_2] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow [G_2] \rightarrow Y \Rightarrow$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow [G_2] \rightarrow Y \Rightarrow$$

$$X \rightarrow [G_1 + G_2] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

$$X \rightarrow [G_1] \rightarrow Y$$

Matematiska modeller

Mekanisk system

$$\text{Massa: } \sum F = m \frac{d^2 x}{dt^2}$$

$$\text{Fjäder: } F = kx$$

$$\text{Dämpare: } F = b \frac{dx}{dt}$$

Elektriska system

$$\text{Motstånd } \frac{U}{I} = R$$

$$\text{Kondensator } \frac{U}{I} = \frac{1}{Cs}$$

$$\text{Spole: } \frac{U}{I} = Ls$$

Termiska processer

Energibalanslagen:

$$\frac{dE}{dt} = P_{in} - P_{ut}$$

Värmeenergin hos ett system:

$$E = TVc\rho$$

T = temperaturen

V = volymen

c = värmekapacitiviteten

ρ = densitet

Nivåreglering

Materialbalanslagen:

$$\frac{dV}{dt} = U_{in} - U_{ut}$$

V = volymen

U_{in} = inflödet

U_{ut} = utflödet

Koncentrationsreglering

Materialbalans:

$$\frac{dM_p}{dt} = Qc_0 - Qc_1$$

M_p = total pulvermassa

$$= V \cdot c_1$$

Q = flöde genom tanken

c_0 = koncentration i inflödet

c_1 = koncentration i tanken

och i utflödet

* Seriekoppling

* Parallellkoppling

* Återkoppling

Frekvensanalys

Om insignalen till ett
linjärt, stabilt system G
är sinusformad med en viss
frekvens ω , så kommer
även utsignalen i stationär
tillståndet att vara sinusformad
med samma frekvens ω .

Amplitudförstärkning A och
fasförändring φ bestäms av
funktionerna.

$$A(\omega) = |G(j\omega)|$$

$$\varphi(\omega) = \angle G(j\omega)$$

Bodediagram för
grundfaktorer

Konstant förstärknings-

faktorer $G(s) = K$

Amplitudfunktion

$$|G(\omega)| = K$$

Fasfunktion:

$$\angle G(\omega) = 0^\circ$$

Integration $G(s) = 1/s$

Amplitudfunktion:

$$|G(\omega)| = \frac{1}{\omega}$$

Fasfunktion:

$$\angle G(\omega) = -90^\circ$$

Derivering $G(s) = s$

Amplitudfunktion:

$$|G(\omega)| = \omega$$

Fasfunktion:

$$\angle G(\omega) = +90^\circ$$

Dödtidsfaktor $G(s) = e^{-Ts}$

Amplitudfunktion

$$|G(\omega)| = 1$$

Fas: