Lekcija 5: Adaptivni regulator s promjenjivim pojačanjem

Prof.dr.sc. Jasmin Velagić Elektrotehnički fakultet Sarajevo

Kolegij: Adaptivno i robusno upravljanje

2012/2013



 Ragulator s promjenjivim pojačanjem (Gain Scheduling - GS) ili regulator s preprogramiranim pojačanjem.



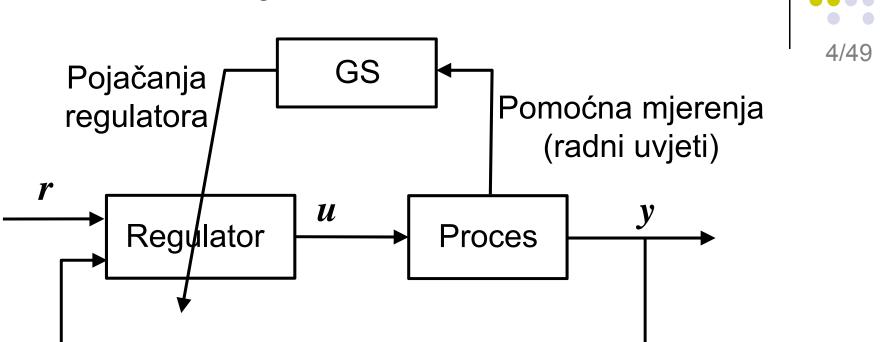
- U mnogim situacijama je poznato kako se dinamika procesa mijenja s radnim uvjetima procesa.
- Jedan od glavnih uzroka promjena u dinamici procesa su nelinearnosti.
- Moguće je mijenjati parametre regulatora na temelju nadziranja radnih uvjeta (radne tačke) procesa.
- Ovaj princip je poznat pod imenom promjena pojačanja (GS), budući da je originalno razvijen da se prilagođava promjenama pojačanja procesa.
- GS je nelinearni feedback regulator koji sadrži linearni regulator čiji parametri se mijenjaju kao funkcija radnih uvjeta na preprogramiran način.

 Prema tome GS regulator se može primijeniti za upravljanje nelinearnim procesima poznatih parametara i strukture s promjenom radne tačke.



- Rad GS-a zasniva se na:
 - 1) mjerenju radnih uvjeta procesa (parametara) kako bi se kompenzirale promjene parametara procesa i/ili poznate nelinearnosti u procesu.
 - 2) određivanju radne tačke i na temelju nje računanje: upravljačke varijable, izlaza iz regulatora i izlazne veličine.
 - 3) određivanju pojačanja regulatora.
- Kod GS regulatora potrebno je opisati područje radnih tačaka parametarskom funkcijom, gdje je ta funkcija parametar, kao i linearizirati proces u cijelom radnom području ili za konačan broj radnih tačaka.

Struktura GS regulatora



- Pronaći pomoćne varijable koje koreliraju sa promjenama u dinamici procesa.
- Ove informacije mogu se iskoristiti za reduciranje efekata promjene parametara jednostavnim mijenjanjem parametara regulatora kao funkcije pomoćnih varijabli.

 GS se može promatrati kao zatvoreni sistem upravljanja u kome se pojačanja povratne veze podešavaju (namještaju) korištenjem unaprijedne kompenzacije (feedforward compensation).



- Glavni problem u dizajnu sistema sa GS-om jest pronaći prikladne varijable predviđanja
- Ovo je u direktnoj vezi s poznavanjem fizikalnosti upravljanog sistema (procesa).
- U procesnom upravljanju stopa porasta proizvodnje (production rate) se često uzima kao varijabla predviđanja, budući da su vremenska ograničenja i vremenska kašnjenja inverzno proporcionalni ovoj varijabli.
- Kada se odrede varijable predviđanja, parametri regulatora se računaju u brojnim radnim tačkama korištenjem prikladne metode.

- Nakon toga regulator se namješta ili kalibrira za svaku radnu tačku.
- Stabilnost i performanse sistema se tipično evaluiraju simulacijom, pri čemu se posebna pažnja posvećuje prijelazu između radnih tačaka.
- Broj elemenata u tabeli predviđanja (scheduling table) se povećava ukoliko je to potrebno.
- Međutim, ne postoji povratna informacija između performansi zatvorenog sistema prema parametrima regulatora.
- Ponekad je moguće dobiti pojačanja GS-a uvođenjem nelinearnih transformacija na način da transformirani sistem ne ovisi o radnim uvjetima (tačkama).



 Mjerenja pomoćnih varijabli se koriste zajedno sa mjerenjima procesa za računanje transformiranih varijabli.



- Zatim se transformirana upravljačka varijabla računa i ponovno transformira prije negoli se primijeni na proces.
- Dobiveni regulator sadrži dvije nelinearne transformacije sa linearnim regulatorom između njih.
- Nedostatak GS-a radi se o on-line kompenzaciji. Ne postoji povratna veza za kompenzaciju u odnosu na nekorektno predviđanje.
- Drugim riječima, neočekivana promjena u procesu (promjena koja nije uzeta u obzir kod dizajna regulatora) uzrokuje neželjeno ponašanje.
- Prednosti GS-a: brza adaptacija i jednostavna implementacija.

- Ne postoje općenita pravila (recepture) za sintezu GS regulatora.
- Ključno pitanje jest odrediti varijable koje se mogu koristiti kao varijable predviđanja.
- Nadalje, ovi pomoćni signali moraju reflektirati radne uvjete (tačke) procesa.
- Idealno bi trebali postojati jednostavni izrazi koji bi povezivali parametre regulatora s varijablama predviđanja.
- Zbog toga je važno imati kvalitetan uvid u dinamiku procesa ako se koristi GS.
- Korisne ideje: linearizacija nelinearnih aktuatora, GS zasnovan na mjerenju pomoćnih varijabli, vremensko skaliranje zasnovano na stopi porasta proizvodnje, nelinearne transformacije.



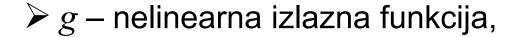
- Promjena radne tačke dovodi do promjene dinamičkih karakteristika sistema.
- Promjenom pojačanja regulatora omogućuje se održavanje istih karakteristika u cijelom području upravljanja.
- Postupak sinteze zasniva se na:
 - Linearizaciji procesa u više radnih tačaka.
 - Određivanju pojačanja za svaku radnu tačku.
- Opis nelinearnog sistema:

$$\dot{x}(t) = f(x(t), u(t))$$

$$y(t) = g(x(t))$$
(1)



- Oznake u jednadžbi (1) su:
 - $\succ f$ nelinearna vektorska jednadžba stanja,



- $\geq t$ vrijeme,
- ➤ u upravljački signal,
- x vektor varijabli stanja nelinearnog sistema,
- ➤ y izlazna varijabla.
- Područje radnih tačaka (x_{rt}, u_{rt}) opis parametarskom jednadžbom:

$$f_1(\mathbf{x}_{rt}(\lambda), u_{rt}(\lambda)) = 0 \tag{2}$$



- Oznake u jednadžbi (2) su:
 - $\succ f_1$ parametarska funkcija kojom su određene radne tačke s obzirom na parametar λ .



- $ightharpoonup x_{rt}$ i u_{rt} varijable stanja i upravljačka varijabla u radnoj tački.
- $\triangleright \lambda$ parametar za određivanje radne tačke.
- Linearizacija:

$$\dot{\widetilde{x}}(t) = A(\lambda)\widetilde{x}(t) + B(\lambda)\widetilde{u}(t)$$

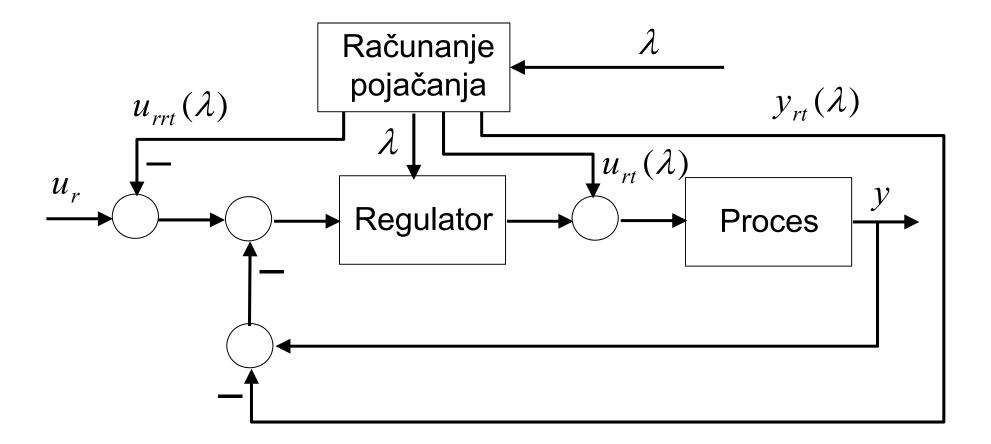
$$\widetilde{y}(t) = C^{T}(\lambda)\widetilde{x}(t)$$
(3)

- Oznake u jednadžbama (3) su:
 - ho $A(\lambda) = D_1 f(x_{rt}(\lambda), u_{rt}(\lambda))$ matrica sistema dobivena linearizacijom u radnoj tački $(x_{rt}(\lambda), u_{rt}(\lambda))$.
 - $holdsymbol{>} m{B}(\lambda) = m{D}_2 f(x_{rt}(\lambda), u_{rt}(\lambda))$ ulazna matrica dobivena linearizacijom u radnoj tački $(x_{rt}(\lambda), u_{rt}(\lambda))$.
 - $hinspace C^T(\lambda) = D f(x_{rt}(\lambda))$ izlazna matrica dobivena linearizacijom u radnoj tački $(x_{rt}(\lambda), u_{rt}(\lambda))$.
 - $\succ \widetilde{u}(t) = u(t) u_{rt}(\lambda)$ odstupanje upravljačkog signala od vrijednosti u radnoj tački.
 - $\succ \widetilde{x}(t) = x(t) x_{rt}(\lambda)$ odstupanje vektora varijabli stanja od radne tačke.
 - $\triangleright \widetilde{y}(t) = y(t) g(\mathbf{x}_{rt}(\lambda))$ odstupanje izlazne varijable od radne tačke.

Uz uvjete stabilnosti dobiva se skup regulatora:

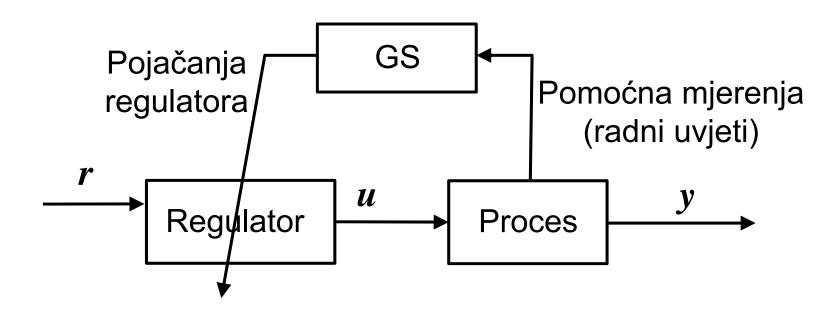
$$\dot{z}(t) = A_r(\lambda)z(t) + B_r(\lambda)\varepsilon(t)$$

$$u(t) = C_r(\lambda)z(t) + D_r(\lambda)\varepsilon(t)$$
(4)



- Na prethodnoj slici dan je opći oblik regulatora s promjenjivim pojačanjem.
- Češći oblik regulatora s promjenjivim pojačanjem prikazan je na sljedećoj slici.





Sistem sa nelinearnim ventilom. Pretpostavlja se da je nelinearnost oblika:



$$v = f(u) = u^4, \quad u \ge 0$$
 (5)

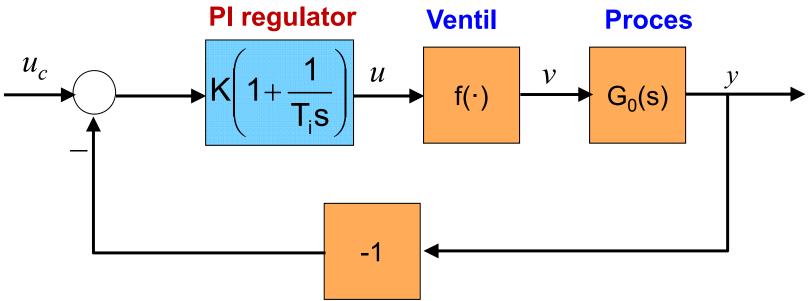
- Neka je \hat{f}^{-1} aproksimacija inverzne karakteristike ventila.
- Za kompenziranje nelinearnosti, izlaz regulatora se propušta kroz ovu funkciju prije negoli se primijeni na ventil (slika na sljedećem slajdu).
- Ovo daje sljedeći izraz:

$$v = f(u) = f(\hat{f}^{-1}(c))$$
 (6)

gdje je c izlaz iz PI regulatora.

 Blok dijagram sistema upravljanja protokom sa Pl regulatorom i nelinearnim ventilom.



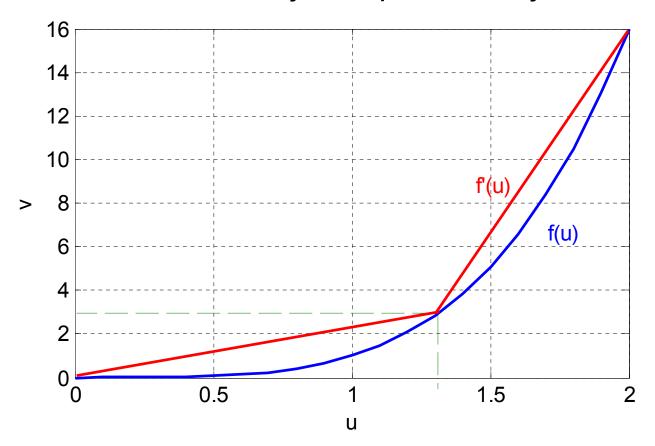


- Linearizacija sistema oko radne tačke u stacionarnom stanju pokazuje da je inkrementalno pojačanje ventila f'(u), te da je pojačanje petlje proporcionalno sa f'.
- Sistem može dobro raditi u jednoj radnoj tački, a slabo u nekoj drugoj.

- Funkcija $f(\hat{f}^{-1}(c))$ treba imati manje varijacije u pojačanju negoli u f-u.
- 17/49

- Ako je funkcija \hat{f}^{-1} inverzna, tada je v = c.
- Pretpostavimo da je funkcija $f(u) = u^4$ aproksimirana dvjema linijama (slika na sljedećem slajdu).
- Jedna linije povezuje tačke (0, 0) i (1.3, 3), dok druga povezuje tačke (1.3, 3) i (2, 16).
- Na ovaj način sistem je lineariziran oko dvije radne tačke na karakteristici ventila.
- Pojačanje petlje povratne veze je proporcionalno sa f'.
- Ventil s nelinearnom statičkom karakteristikom je dio procesa.

Karakteristika ventila i njena aproksimacija



- PI Regulator je projektiran za protok manji od 3.
- Za referentni signal manji od 3 nije potrebna korekcija pojačanja PI regulatora.



 Korekcija pojačanja je neophodna za referentni signal veći od 3, gdje se pojačanje svodi na iznos 3/13.



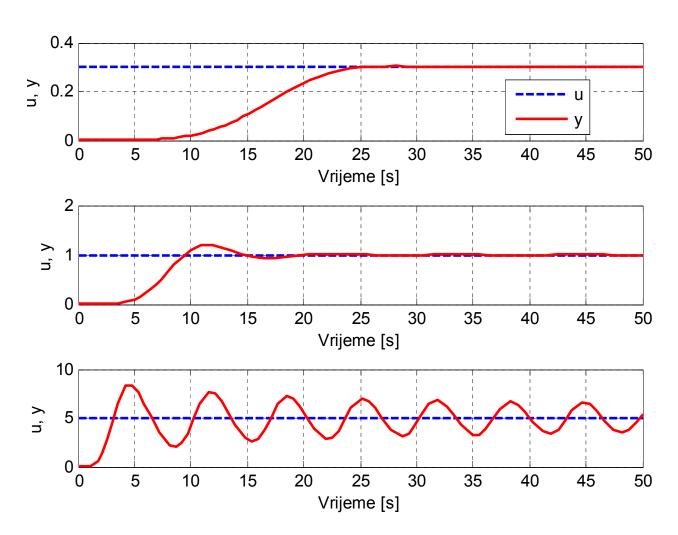
- Postupak korekcije pojačanja:
 - Množenje sa recipročnom vrijednošću nagiba karakteristike druge linije:

$$\hat{f}_2^{-1} = f_2^{\prime -1} = \frac{1}{(16-3)/(2-1.3)} = \frac{0.7}{13}$$

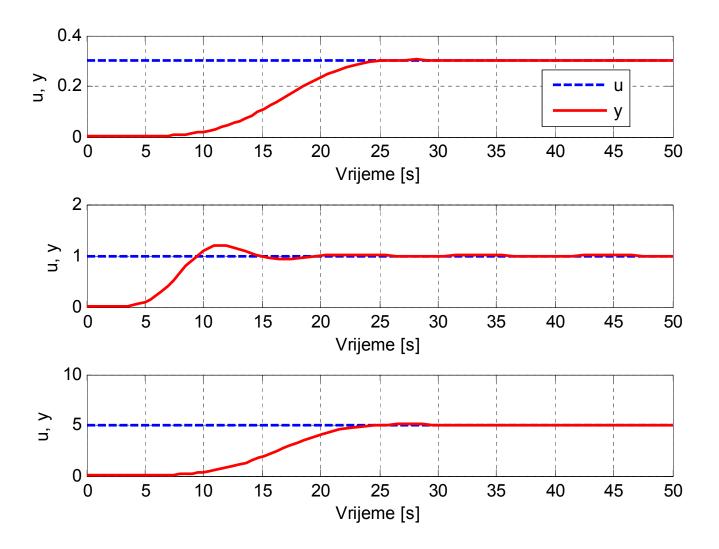
- Korekcija na pojačanje prve linije, odnosno množenje sa (3 - 0) / (1.3 - 0) = 3/1.3.
- Odzivi za različite vrijednosti referentnog signala sa PI i GS regulatorima prikazani su u nastavku.

• Odziv sistema sa ventilom i regulatorom PI tipa čiji su parametri $K_R=0.15$ i $T_i=1$.



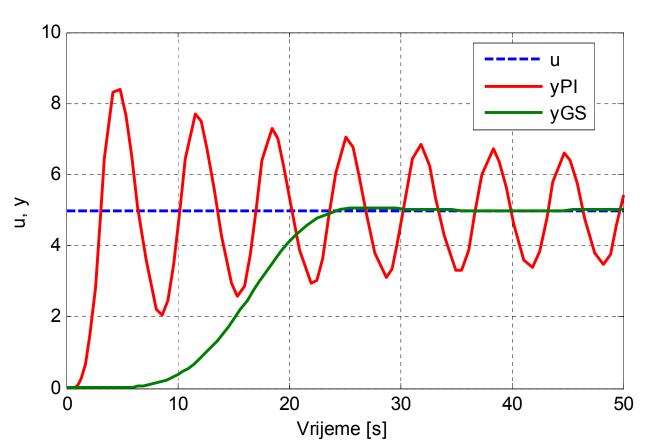


Odziv sistema sa ventilom i GS regulatorom.





- Usporedba odziva PI i GS.
- Za referentni signal veći od 3 GS daje bolje rezultate, a zalmanji od 3 rezultati su identični (nema korekcije pojačanja).



Ponašanje regulatora bi se moglo poboljšati ako bi se regulator projektirao u više tačaka.



- U ovom primjeru aproksimacija inverzne karakteristike ventila je postavljena između regulatora i ventila i time su značajno poboljšane performanse zatvorenog sistema.
- 23/49
- Poboljšavanjem inverzne karakteristike ventila (više linija (radnih tačaka)) moguće je proces učiniti još neosjetljivim na nelinearnost ventila.
- Ovdje je također pokazano kako se može kompenzirati poznata statička nelinearnost.
- U praksi je korisno aproksimirati nelinearnost sa nekoliko segmenata.
- U slučaju nelinearnog ventila njegova nelinearnost nije određena korištenjem mjerenja varijabli.
- Standardni GS sadrži mjerenje pomoćnih varijabli koje su povezane s radnom tačkom procesa

 Projektiranje GS regulatora zasnovanog na mjerenju pomoćnih varijabli ilustrira se na primjeru rezervoara.



Razmatra se rezervoar čija je površina poprečnog presjeka A i visina h, čiji je model:

$$V = \int_{0}^{h} A(\tau)d\tau$$

$$\frac{dV}{dt} = A(h)\frac{dh}{dt} = q_{i} - \alpha\sqrt{2gh}$$
(7)

gdje je V volumen, q_i ulazni protok i α je promjer otvora cijevi na izlazu rezervoara.

- Neka je q_i ulaz i h izlaz sistema.
- Linearizirani model u radnoj tački (q_{in}^0, h^0) je opisan funkcijom prijenosa:



$$G(s) = \frac{\beta}{s + \alpha} \tag{8}$$

gdje su:

$$\beta = \frac{1}{A(h^0)}, \quad \alpha = \frac{q_{in}^0}{2A(h^0)h^0} = \frac{\alpha\sqrt{2gh^0}}{2A(h^0)h^0}$$

Pl regulator je dan sa:

$$u(t) = K \left(e(t) + \frac{1}{T_i} \int e(\tau) d\tau \right), K = \frac{2\zeta\omega - \alpha}{\beta}, T_i = \frac{2\zeta\omega - \alpha}{\omega^2}$$

Uvođenje izraza za α i β daje sljedeće pojačanje GS regulatora:



$$K = 2\zeta\omega A(h^{0}) - \frac{q_{in}^{0}}{2h^{0}}$$

$$T_{i} = \frac{2\zeta}{\omega} - \frac{q_{in}^{0}}{2A(h^{0})h^{0}\omega^{2}}$$

(9)

- Numeričke vrijednosti su često takve da vrijedi $\alpha << 2\zeta\omega$.
- Predviđanje se sada može pojednostaviti na:

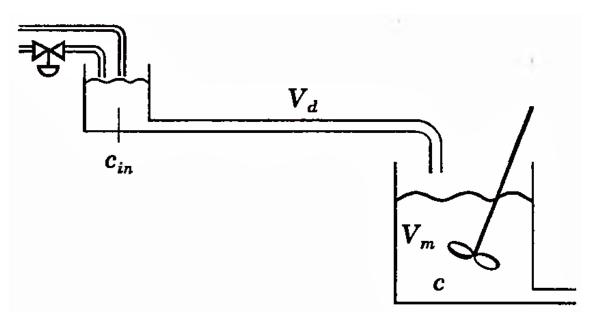
$$K = 2\zeta\omega A(h^0), \quad T_i = \frac{2\zeta}{\omega}$$

- U ovom slučaju je dovoljno učiniti pojačanje proporcionalnim poprečnom presjeku bazena.
- Ovaj primjer ilustrira da je ponekad dovoljno mjeriti jednu ili dvije varijable u procesu i koristiti ih kao ulaze u modul predikcije pojačanja.
- Često nije lahko odrediti parametre regulatora kao funkciju mjerenih varijabli.
- Dizajn regulatora mora biti ponavljan za različite tačke procesa.
- Posebna pažnja mora se posvetiti ako su mjerni signali zahvaćeni šumom – potrebno je filtriranje prije nego se mjerne veličine koriste kao varijable predviđanja.
- U nastavku se opisuje dizajn regulatora na temelju stope porasta procesa.



- Regulacija koncentracije fluida regulacijom protoka kroz cijev.
- Promatra se sistem na slici.





Varijable sistema su:

- c_{in} koncentracija u ulaznom rezervoaru.
- V_d − volumen cijevi.
- V_m volumen rezervoara
- c koncentracija u izlaznom rezervoaru.
- *q* − protok.
- U prvom rezervoaru nema miješanja, a drugi rezervoar ima idealno miješanje.

Ponašanje sistema je opisano jednadžbom balansa masa:



$$V_{m} \frac{dc(t)}{dt} = q(t)(c_{in}(t-\tau) - c(t))$$
 (10)

gdje je:

$$\tau = V_d / q(t)$$

Uvodimo oznaku za vremensku konstantu:

$$T = V_m / q(t)$$

i dobivamo funkciju prijenosa procesa za fiksan protok *q*:

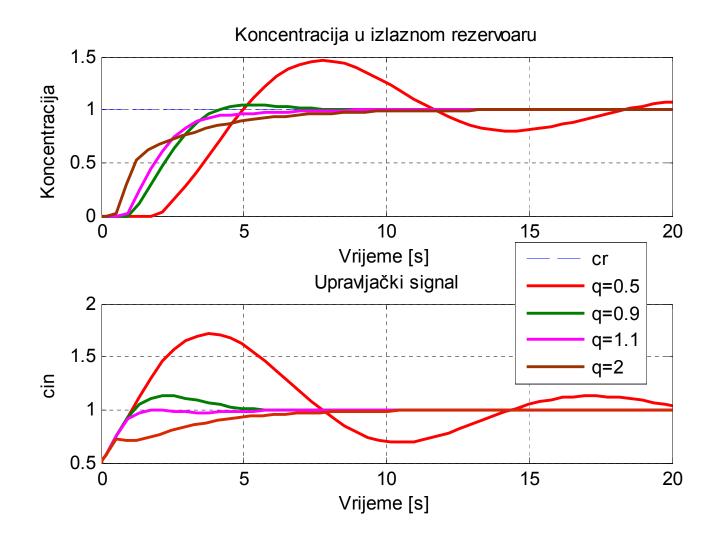
$$G_o(s) = \frac{e^{-s\tau}}{1+sT} \tag{11}$$

- Dinamika sistema je karakterizirana vremenskim kašnjenjem i dinamikom prvog reda.
- Vremenska konstanta T i vremensko kašnjenje τ su inverzno proporcionalni protoku q.
- Regulator je prvo projektiran za nominalan slučaj, čemu odgovara q=1, T=1 i $\tau=1$.
- PI regulator sa pojačanjem K=0.5 i integralnom vremenskom konstantom $T_i=1.1$ daje zadovoljavajuće rezultate u ovom slučaju.
- Preskok u odzivu raste s smanjenjem protoka i sistem postaje trom kako protok raste.
- Zbog sigurnosti izvođenja operacija poželjno je podešavati regulator prema najmanjem protoku.



 Odziv sistema i upravljačkog signala za različite vrijednosti protoka q.





 Veoma je interesantno manipulirati koncentracijom c u rezervoaru, mijenjanjem koncentracije u ulaznom rezervoaru.



Za fiksnu vrijednost protoka q, dinamika procesa može se opisati funkcijom prijenosa:

$$G(s) = \frac{e^{-s\tau}}{1+sT} \qquad \tau = V_d / q(t), \ T = V_m / q(t)$$

- Ako je $\tau < T$ tada je jednostavno odrediti PI regulator koji će dobro funkcionirati kada je q konstantno.
- Međutim, teško je pronaći univerzalne vrijednosti parametara regulatora za široko područje vrijednosti protoka q.

 Budući da proces ima vremensko kašnjenje prirodno je koristiti regulatore sa uzorkovanim podacima (diskretni).



• Uzorkovani model s periodom $h = V_d/(dq)$, gdje je d cjelobrojnik, daje:

$$c(kh+h) = ac(kh) + (1-a)u(kh-dh)$$
 (12)

gdje je: $a = e^{-qh/V_m} = e^{-V_d/(V_m d)}$

- Model uzorkovanih podataka ima samo jedan parametar, a, koji ne ovisi o q.
- Regulator s konstantnim pojačanjem može se lahko projektirati za modele s uzorkovanjem podataka.

 U ovom slučaju GS je realiziran jednostavno: imamo regulator s konstantnim parametrima u kojem je brzina uzorkovanja (sampling rate) inverzno proporcionalna brzini protoka fluida.

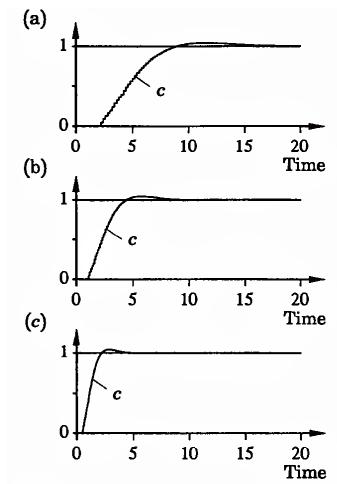


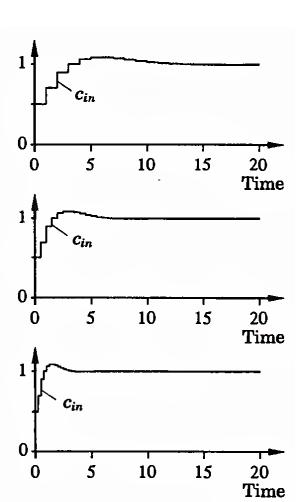
- Drugim riječima, imamo vremenski diskretni regulator kod koga je period uzorkovanja inverzno proporcionalan protoku.
- Na ovaj način dobiva se isti odziv, neovisno o protoku, samo s različitim vremenskim kašnjenjem.
- Rezultati, odzivi izlazne koncentracije i upravljačkih signala za tri različite vrijednosti protoka, dani su na sljedećem slajdu.
- Za implementaciju ovog GS regulatora potrebno je mjeriti ne samo koncentraciju već i protok.

• Odzivi koncentracije i upravljačkog signala sa periodom uzorkovanja h = 1/(2q) i a) q = 0.5, b) q = 1, c) q = 2



c) q = 2.





Korištenje nelinearnih transformacija

 Od velikog je interesa naći transformacije takve da je transformirani sistem linearan i neovisan o radnim uvjetima (tačkama).



Sistem oblika:

$$\frac{dx(t)}{dt} = f(x(t)) + g(x(t))u(t)$$

može se transformirati u linearan sistem, omogućujući da su sva stanja mjerljiva i da vrijedi generalizirani uvjet osmotrivosti.

 Prvo se sistem transformira u fiksan linearan sistem, gdje je transformacija obično nelinearna i ovisi o stanjima procesa.

 Zatim se projektira regulator za transformirani model upravljački signali modela se ponovno transformiraju u originalne upravljačke signale.



- Rezultat je specijalan tip nelinearnog regulatora, koji se može interpretirati kao GS regulator.
- Znanje o nelinearnostima u modelu se ugrađuje u regulator.
- U nastavku se ilustrirata korištenje nelinearne transformacije na primjeru sistema drugog reda:

$$\frac{dx_1}{dt} = f_1(x_1, x_2)$$

$$\frac{dx_2}{dt} = f_2(x_1, x_2, u)$$

$$y = x_1$$

Pretpostavimo da su varijable stanja mjerljive i da želimo povratnu vezu kojom će se postići odziv varijable x₁ na komandni signal opisan funkcijom prijenosa kao:



$$G(s) = \frac{\omega^2}{s^2 + 2\zeta\omega s + \omega^2}$$
 (13)

• Uvodimo nove koordinate z_1 i z_2 , definirane sa:

$$z_{1} = x_{1}$$

$$z_{2} = \frac{dx_{1}}{dt} = f_{1}(x_{1}, x_{2})$$

i novi upravljački signal *v*:

vi upravijački signal
$$v$$
:
$$v = F(x_1, x_2, u) = \frac{\partial f_1}{\partial x_1} f_1 + \frac{\partial f_1}{\partial x_2} f_2 \tag{14}$$

Ove transformacije rezultiraju linearnim sistemom:

$$\frac{dz_1}{dt} = z_2$$

$$\frac{dz_2}{dt} = v$$
(15)

Jednostavno je da linearna povratna veza:

$$v = \omega^2 (u_c - z_1) - 2\zeta \omega z_2$$
 (16)

daje željenu funkciju prijenosa zatvorenog sistema (13) od u_c prema $z_1 = x_1$ za linearni sistem (15).



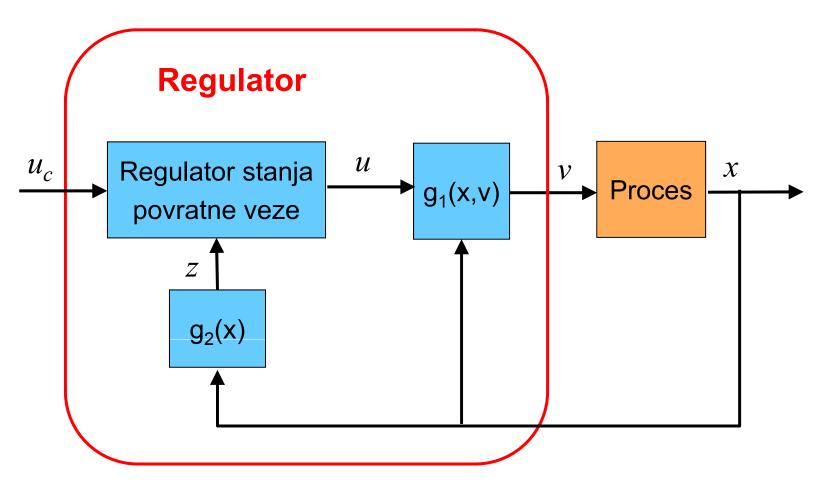
- Preostaje da se transformira ponovo (unatrag) u originalne varijable.
- Ovo slijedi iz (14) i (16):

$$F(x_1, x_2, u) = \frac{\partial f_1}{\partial x_1} f_1 + \frac{\partial f_1}{\partial x_2} f_2 = \omega^2 (u_c - x_1) - 2\zeta \omega f_1(x_1, x_2)$$

- Rješavanjem ove jednadžbe po u daje željenu povratnu vezu.
- Generalizacija ovog primjera sistema drugog reda zahtijeva rješenje generalnog problema transformiranja nelinearnog u linearni sistem sa nelinearnom povratnom vezom.

 Opći slučaj kada je puno stanje mjerljivo prikazan je na slici.





Kod sistema sa prethodne slike imamo nelinearnu transformaciju:



$$u = g_1(x, v)$$
$$z = g_2(x)$$

koja čini relaciju između v i z linearnom.

- Regulator stanja povratne veze na temelju z-a se računa i daje na svom izlazu v.
- Upravljački signal v se zatim transformira u originalni upravljački signal u.
- Linearizacija povratne veze zahtijeva dobro znanje o nelinearnosti procesa.

- Neizvjesnosti će dati transformirani sistem koji nije linearan, iako može biti lakši za upravljanje.
- 43/49
- Jednostavan primjer ove vrste problema javlja se kod upravljanja industrijskim robotima.
- U ovom slučaju osnovna (momentna) jednadžba može se napisati kao:

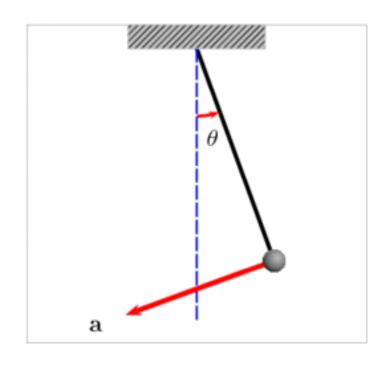
$$J\frac{d^2\varphi}{dt^2} = T_e$$

gdje je J moment inercije, φ je ugao zakreta segmenta (zgloba) i T_e je moment koji ovisi o struji motora, uglu zakreta φ i njegovoj prvoj i drugoj derivaciji.

 Nelinearna povratna veza je postignuta na temelju određivanja struja koje daju željeni moment.

- Nelinearne transformacije njihala (klatna).
- Razmatra se sistem:





$$\frac{dx_1}{dt} = x_2$$

$$\frac{dx_2}{dt} = -\sin x_1 + u\cos x_1$$

$$y = x_1$$
(17)

koji opisuje klatno, gdje je ubrzanje kuglice a ulaz i ugao zakreta u odnosu na vertikalnu os izlaz sistema y.

Uvođenjem transformiranog upravljačkog signala:

$$v(t) = -\sin x_1(t) + u(t)\cos x_1(t)$$

dobivaju se linearne jednadžbe:

$$\frac{dx}{dt} = \begin{bmatrix} 0 & 1 \\ 0 & 0 \end{bmatrix} x + \begin{bmatrix} 0 \\ 1 \end{bmatrix} v$$

Pretpostavlja se da su x₁ i x₂ mjerljivi i uvodi se zakon upravljanja:

$$v(t) = -l_1' x_1(t) - l_2' x_2(t) + m' u_c(t)$$

Funkcija prijenosa od u_c prema y je:

$$\frac{m'}{s^2 + l_2's + l_1'}$$



Neka je željena karakteristična jednadžba:

$$s^2 + p_1 s + p_2 = 0 ag{18}$$

koja je dobivena sa:

$$l_1' = p_2, \quad l_2' = p_1, \quad m' = p_2$$

 Transformacija u originalni upravljački signal (unazad) daje:



$$u(t) = \frac{v(t) + \sin x_1(t)}{\cos x_1(t)} =$$

$$= \frac{1}{\cos x_1(t)} (-p_2 x_1(t) - p_1 x_2(t) + p_2 u_c(t) + \sin x_1(t))$$

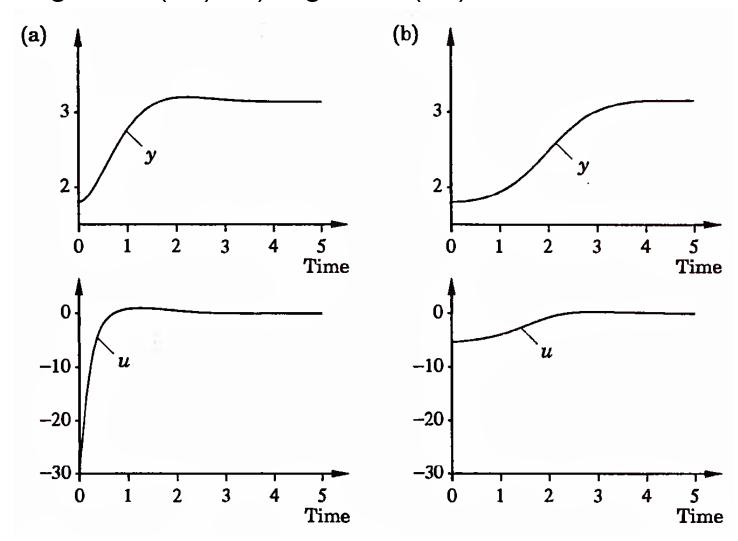
(19)

- Slijedi da je regulator jako nelinearan.
- Rezultati dobiveni sa regulatorom (19) i regulatorom sa fiksnim pojačanjem (20) dani su na sljedećoj slici.

$$u(t) = -l_1 x_1(t) - l_2 x_2(t) + m u_c(t)$$
 (20)

 Odzivi upravljačkog signala i izlaza sistema: (a) regulator (19) i b) regulator (20).





- Parametri l_1 , l_2 i m odabrani su tako da daju karakterističnu jednadžbu (18) kada je sistem lineariziran oko radne tačke $x_1 = \pi$ (uspravni položaj).
- U ovom slučaju dobiva se $p_1 = 2.8$ i $p_2 = 4$.
- Jednadžba (18) može se koristiti za sve uglove izuzev za $x_1 = \pm \pi$, to jest kada je klatno u horizontalnom položaju.
- Amplituda upravljačkog signala raste unutar određenih granica kada se x_1 približava $\pm \pi/2$.
- Linearizirani model nije upravljiv u ovoj radnoj tački.

