

Sisteme Incorporate

Curs 6

Sisteme de Control

Modelarea Sistemelor Incorporate

- Un sistem incorporat este un sistem dinamic
 - Sistemul actioneaza in functie de stimulii primiti
 - Atunci cand una sau mai multe iesiri ale sistemului trebuie sa se conformeze anumitor reguli, un controller manipuleaza intrarea sistemului pentru a aduce iesirile la valorile dorite.
 - Sistemul poate fi afectat de perturbatii exterioare
 - Parametrii de intrare trebuie calculati in functie de erori si de parametrii de iesire.

Sisteme Dinamice

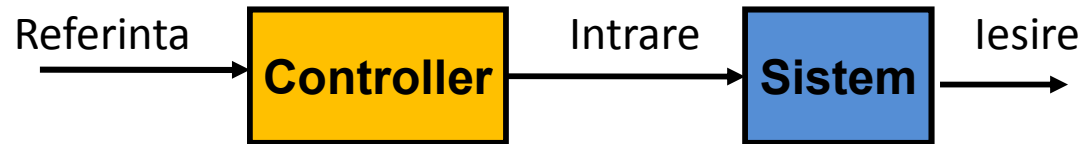
- Exemple:
 - Termostatarea unei incinte
 - Controlul vitezei de rotatie a unui hard-disk
 - Controlul altitudinii de zbor
 - Cruise control/Traction control
 - Surse de alimentare
 - Controlul miscarii pentru robotii industriali

Controlul Sistemelor

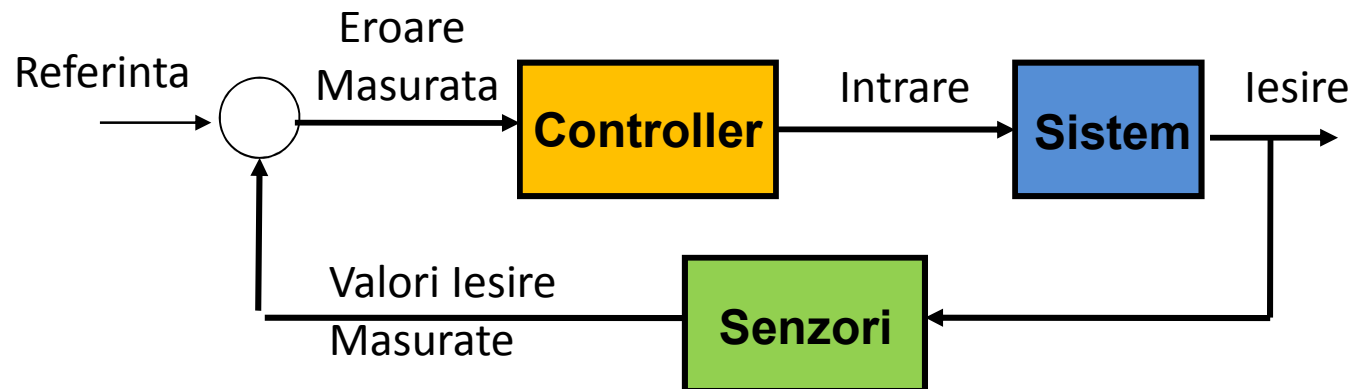
- Aplicarea unor valori la intrarea sistemului pentru care iesirea acestuia se conformeaza unei valori de referinta.
 - Cruise-control: $f_{\text{motor}}(t)=?$ → viteza=60 km/h
 - Server E-commerce: Alocarea resurselor? →
 $T_{\text{raspuns}} = 5 \text{ sec}$
 - Networking: Rata de transfer? → Intarziere = 1 sec

Tipuri de sisteme de control

- Sisteme in bucla deschisa



- Sisteme cu reactie

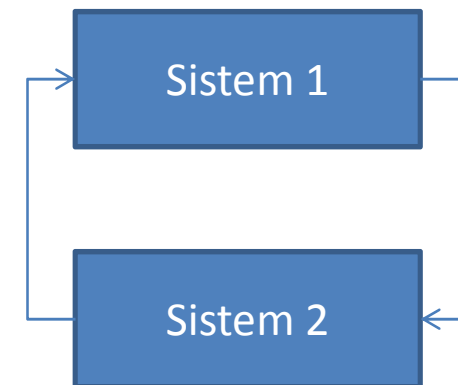


Sisteme in bucla deschisa

- Calculeaza valorile de intrare fara a masura variabilele de sistem
 - Simplu de implementat
 - Trebuie cunoscute exact **TOATE VARIABILELE** din sistem ca totul sa mearga cum trebuie
 - Cruise-control: $frecare(t)$, $unghi_plan(t)$
 - Server E-commerce: $Incarcarea(rata\ de\ sosire\ a\ cererilor?)$
 $Consumul\ de\ resurse?$; sistem ($timp\ de\ service?$ $defectiuni?$)
- Sistemele in bucla deschisa dau gres atunci cand
 - Nu stim totul
 - Facem erori de modelare
 - Lucrurile se schimba

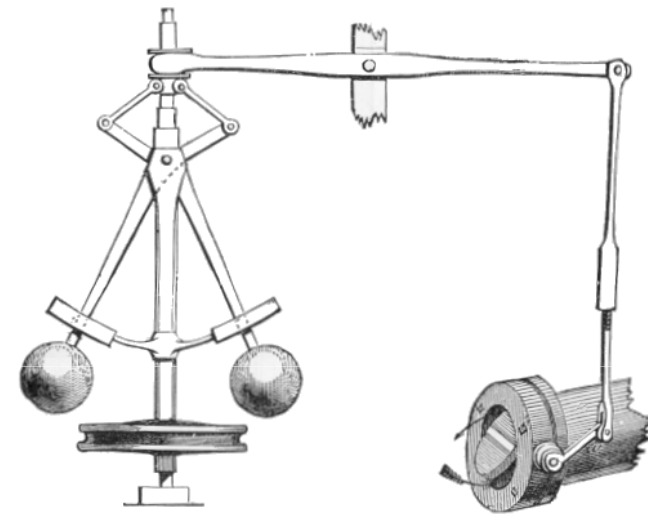
Sistemele cu reactie

- Ce este reactia?
 - Intoarcerea unei parti din iesirea unui sistem la intrarea acestuia in scopul auto-corectarii.
 - Presupune interconectarea mutuala a doua sau mai multe sisteme
 - Relatia cauza – efect e dificil de stabilit. Sisteme interdependente
 - Feedback-ul este prezent oriunde in sistemele naturale si artificiale



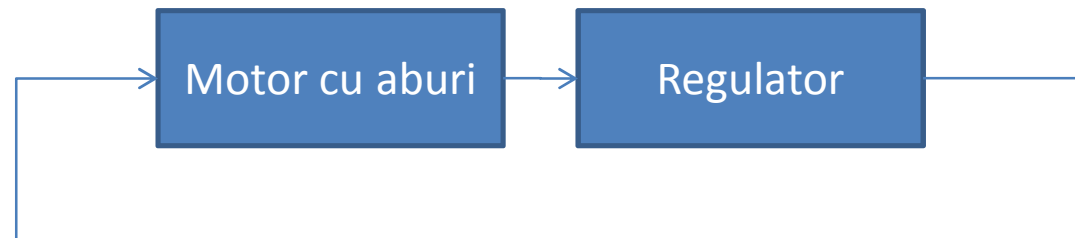
Exemplu #1 – Regulator de viteza

- “Flyball governor” (1788)
 - Reguleaza viteza unui motor cu aburi
 - Reduce efectele variatiei de sarcina (rejectia perturbatiilor)
 - Produce accelerarea revolutiei industriale



Greutatile se indeparteaza odata cu cresterea vitezei de rotatie

Supapa se inchide, micșorand turatia motorului



Control = Senzori + Calcule + Efectoare

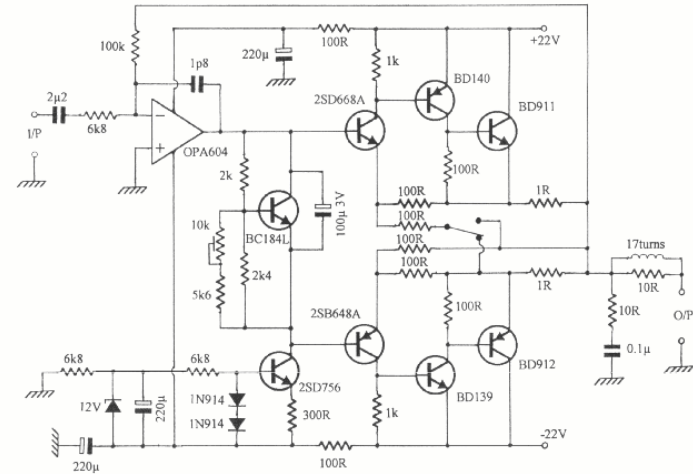


Teluri:

1. Stabilitate: Sistemul isi mentine starea de-a lungul timpului (ruleaza cu viteza constanta)
2. Performanta: Sistemul reactioneaza rapid la schimbari (accelereaza de la 0 la 100 km/h)
3. Robustete: Sistemul tolereaza perturbatiile (masa, frecare, unghiul pantei etc.)

Cele doua principii de control

- Robustete la nesiguranta prin feedback
 - Reactia asigura performante marite chiar si la variatiile neprevizibile ale variabilelor de sistem
 - Amplificatoare care functioneaza corect chiar daca valorile componentelor variaza
 - Ideea de baza: masurarea cu acuratete a diferentei dintre comportamentul obtinut si cel dorit; corectare prin calcul si efectori.
- Designul comportamentului dinamic prin feedback
 - Reactia permite modificarea caracteristicilor dinamice ale unui sistem
 - Exemplu: Imbunatatirea manevrabilitatii pentru avioanele instabile
 - Ideea de baza: Interdependenta modifica comportamentul normal

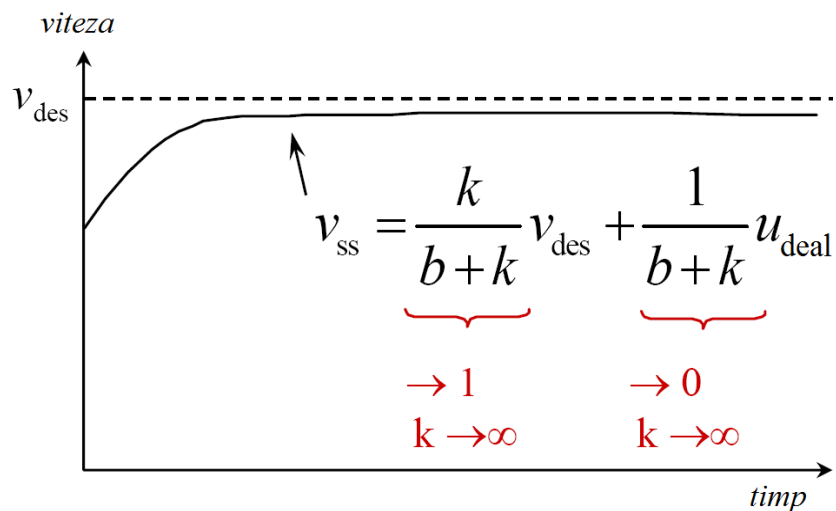


Exemplul #2 – Cruise Control



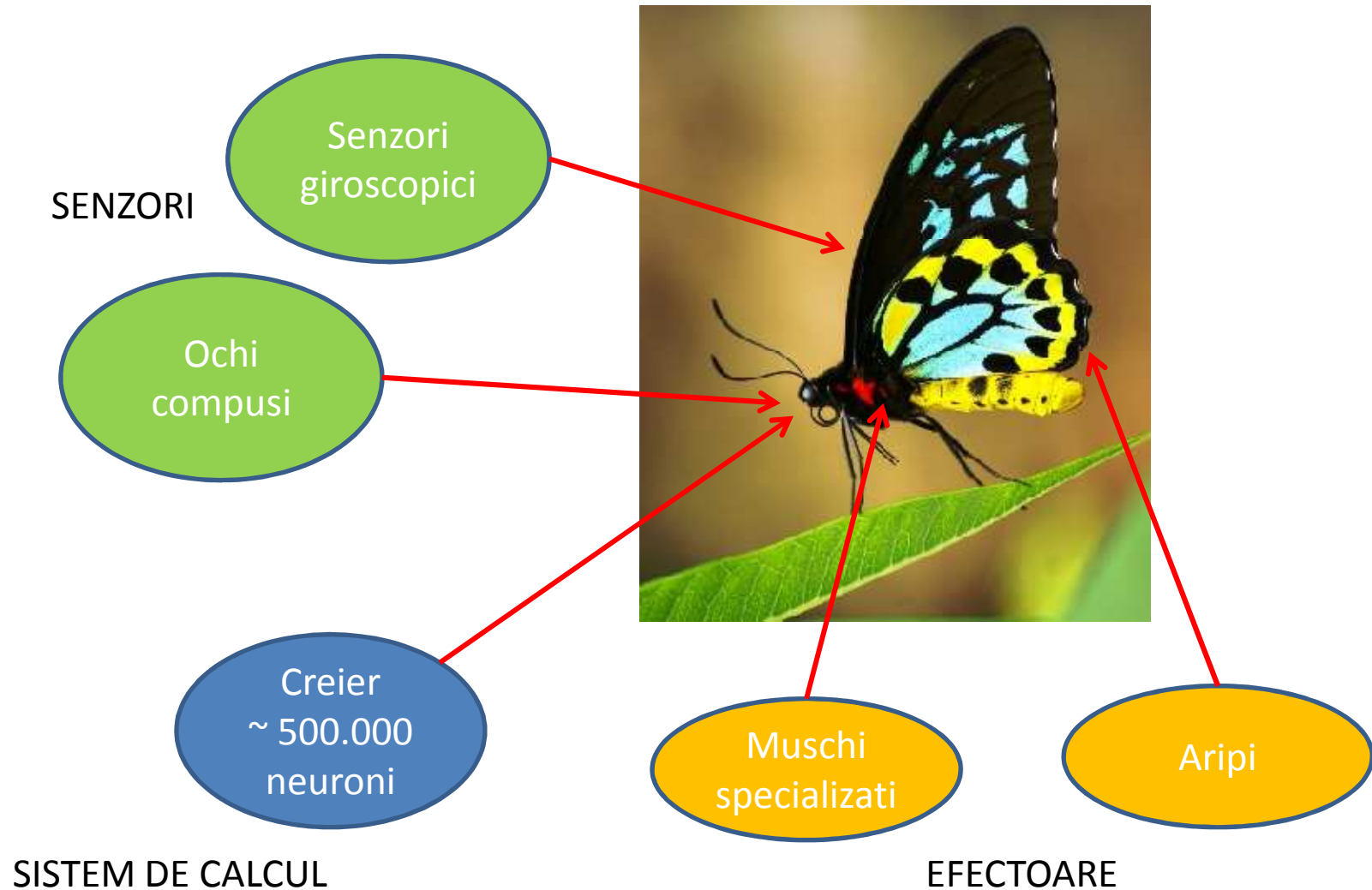
$$m\dot{v} = -bv + u_{motor} + u_{drum}$$

$$u_{motor} = k(v_{des} - v)$$



- Stabilitate/performanta
 - Viteza steady state (V_{ss}) se apropie de viteza dorita pentru $k \rightarrow \infty$
 - Raspuns lin, fara depasire sau oscilatii
- Rejectia perturbatiilor
 - Efectele perturbatiilor (dealurile) sunt eliminate cand $k \rightarrow \infty$
- Robustete
 - Rezultatele nu depind de valorile factorilor m, b, k pentru k suficient de mare.

Exemplul #3 – Zborul unei insecte

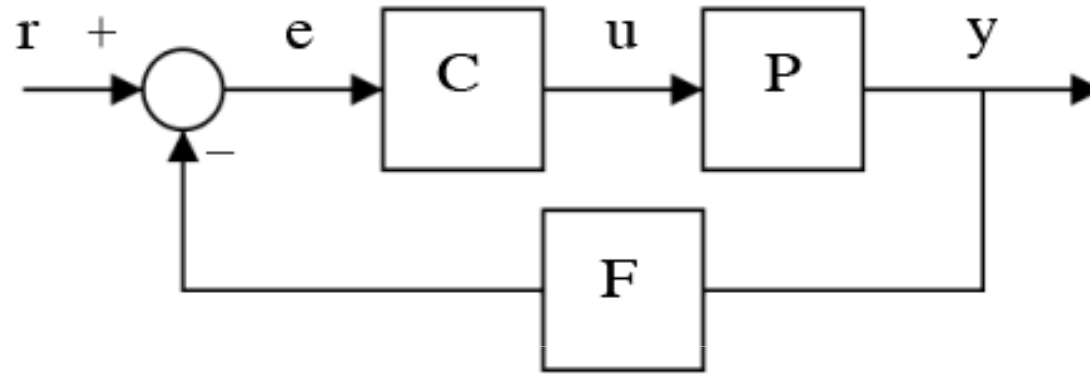


Aplicatiile moderne ale sistemelor cu reactie

- Sisteme de zbor
 - Fly-by-wire
 - UAV
- Robotica
 - Determinarea exacta a pozitiei
pentru operatii precise
 - Medii greu accesibile:
spatiu, mare, operatii
non-invazive
- Procese chimice
 - Reglarea temperaturii,
vitezei de reactie, dozarea
reactantilor
- Comunicatii si retelistica
 - Amplificatoare si repetoare
de semnal
 - Power management pentru
comunicatiile wireless
- Automobile
 - Controlul motorului,
tractiunii, climatizarii,
stabilitatii etc.

Si multe altele....

Funcția de transfer



$$Y(s) = P(s)U(s) \quad U(s) = C(s)E(s) \quad E(s) = R(s) - F(s)Y(s).$$

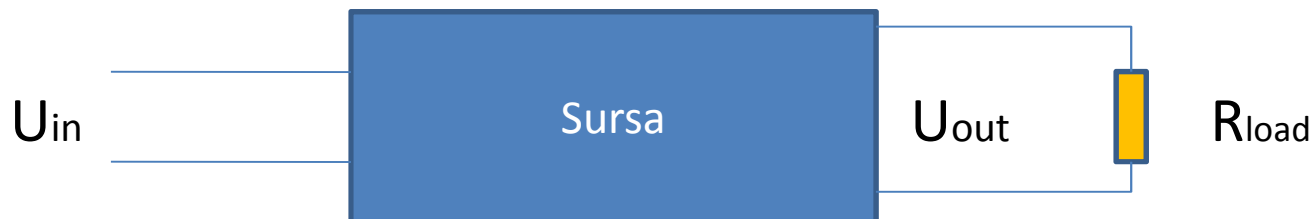
$$Y(s) = \left(\frac{P(s)C(s)}{1 + F(s)P(s)C(s)} \right) R(s) = H(s)R(s).$$

$$H(s) = \frac{P(s)C(s)}{1 + F(s)P(s)C(s)}$$

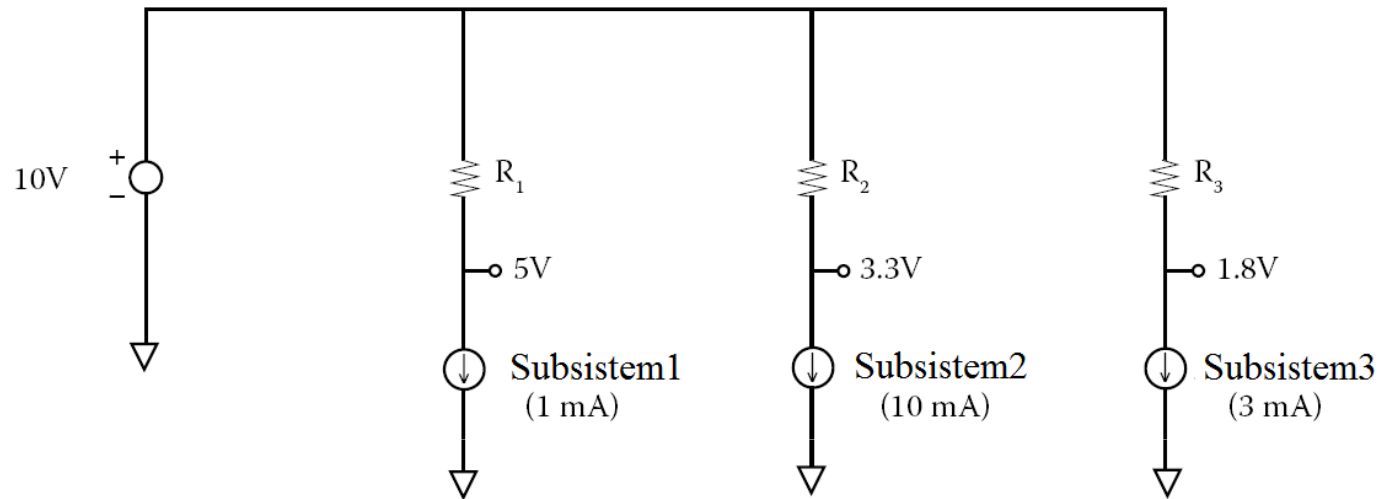
Funcția de transfer a sistemului

Exemplu: Sursa de tensiune

- Cerinte:
- Vreau sa proiectez o sursa de tensiune care
 - sa furnizeze o tensiune fixa indiferent de variatia tensiunii de intrare sau a sarcinii de la iesire
 - sa aiba o eficienta cat mai mare



Solutia 1: Divizor Rezistiv



- Puterea totala: $P = 10V * 14mA = 140mW$
- Puterea disipata in rezistente:

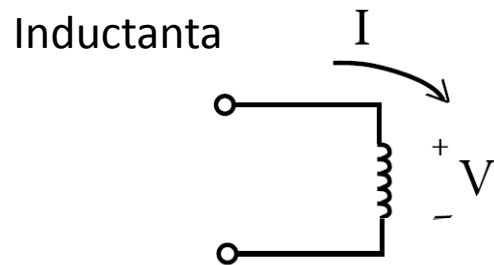
$$P_d = 5 * 1 + 6.9 * 10 + 8.2 * 3 = 96.6mW$$

70% din putere este pierduta in conversia de tensiune

Este, probabil, cea mai proasta solutie

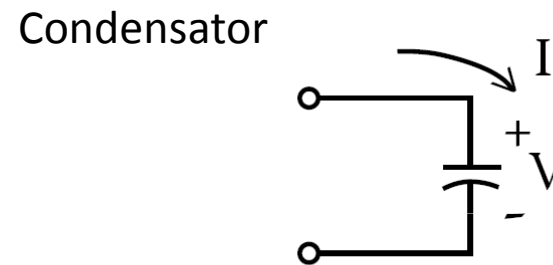
Alte solutii mai bune?

- Ce-ar fi sa folosim componente fara pierderi?



$$U = I_L Z = I_L j\omega L$$

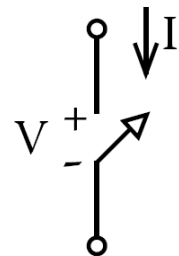
$$P_a = \text{Re}\{S\} = \text{Re}\{UI_L\} = \text{Re}\{I_L^2 j\omega L\} = 0$$



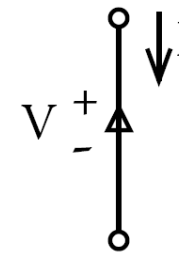
$$U = I_C Z = I_C (-j \frac{1}{C\omega})$$

$$P_a = \text{Re}\{S\} = \text{Re}\{UI_C\} = \text{Re}\{I_C^2 (-j \frac{1}{C\omega})\} = 0$$

Comutator



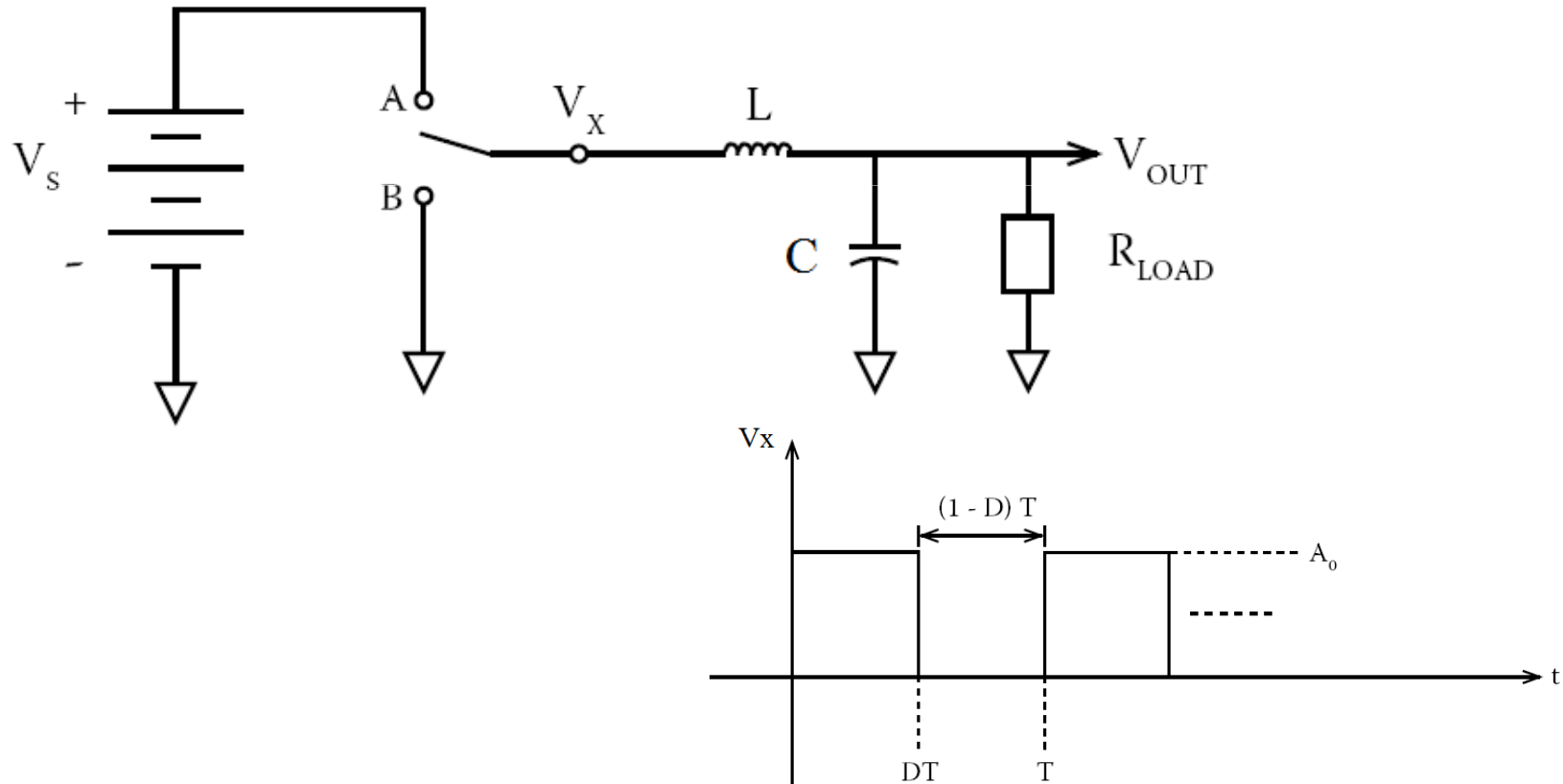
$$P = I \cdot U = 0 \cdot U = 0$$



$$P = I \cdot U = I \cdot 0 = 0$$

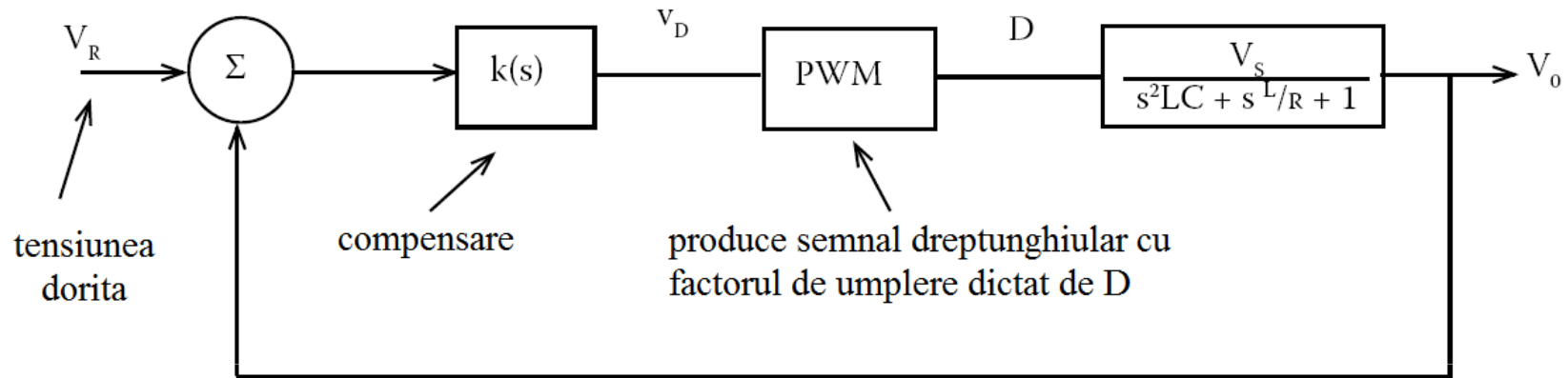
Solutia 2: Sursa in comutatie

- Folosind condensatoare, bobine si comutatoare se poate face eficient conversia



$$0 \leq D \leq 1$$

Funcția de transfer

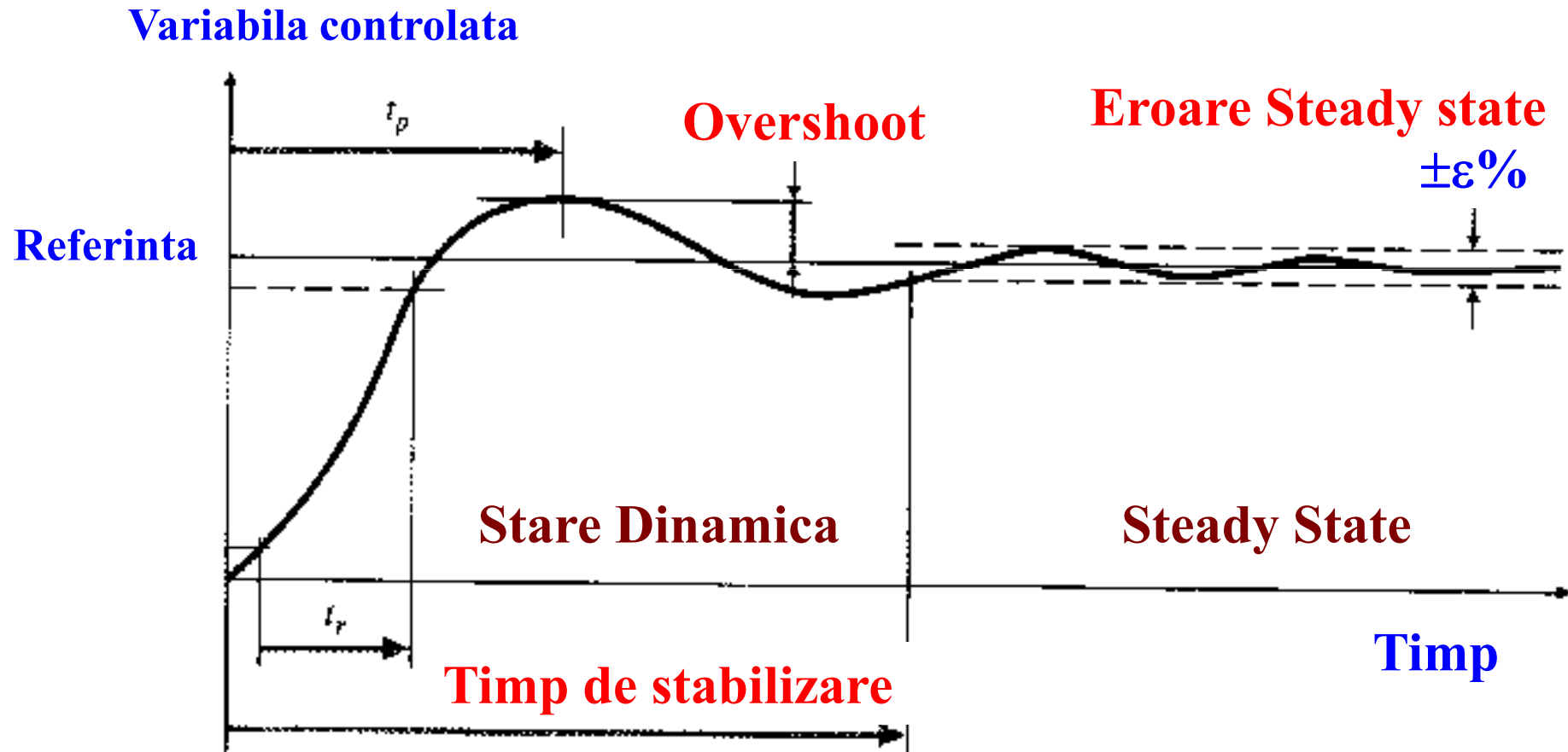


$$V_X = D \cdot V_S$$

$$V_O = \frac{1}{s^2 LC + s \frac{L}{R} + 1} V_X$$

$$V_O = \frac{D}{s^2 LC + s \frac{L}{R} + 1} V_S$$

Indicatori de Performanta



Proprietatile Controllerelor

- Stabilitate
- Iesirea "urmareste" intrarea pentru orice tip de semnal de intrare
- In controlul proportional, stabilitatea este estimata prin stabilirea daca polii functiei de transfer au modulul mai mic decat 1

Proprietatile Controllerelor

- Acuratete
- Acurateea este data de marimea erorii de steady-state.
- In controlul proportional, acuratetea este calculata in raport cu castigul functiei de tranfer pentru o valoare de referinta a intrarii. Eroarea este zero daca si numai daca acest castig este 1.

Proprietatile Controllerelor

- Depasirea superioara (Overshoot)
- Este o proprietate a raspunsului la o excitatie de tip treapta a intrarii.
- Depasirea superioara este caracteristica pentru un comportament oscilant al sistemului. O valoare mare pentru overshoot va fi urmata de obicei de o depasire inferioara (undershoot).

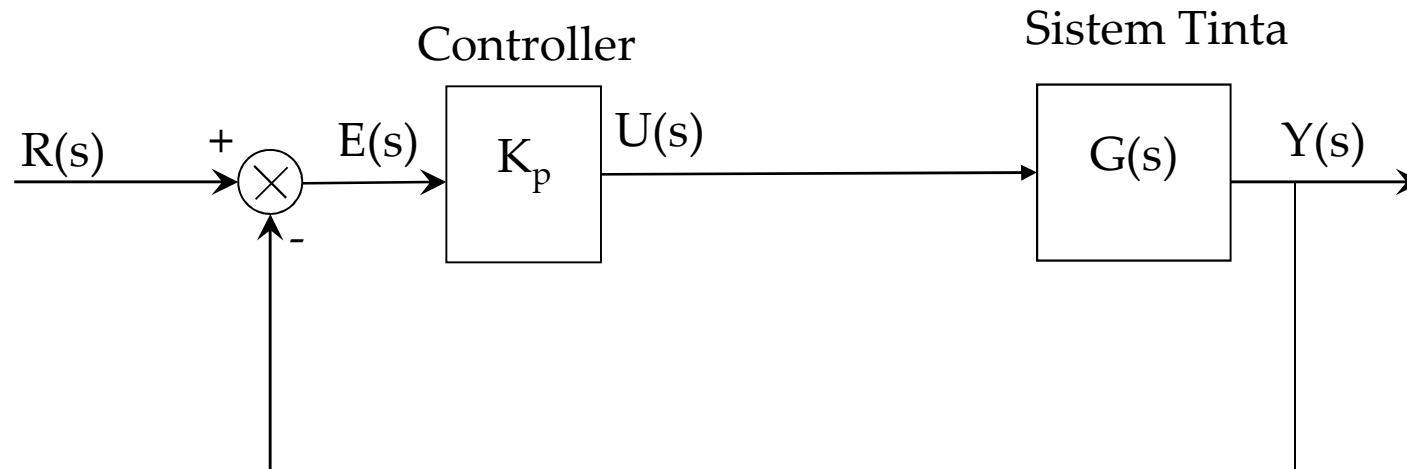
Tipuri de control

- Control Proporcional (P)
- Control Proporcional Integral (PI)
- Control Proporcional Diferențial (PD)
- Control PID

Control Proportional

- Una dintre cele mai des intalnite bucle de control
- Iesirea controllerului este direct proportionala cu eroarea
- Produce rezultate bune pentru majoritatea aplicatiilor unde parametrii de functionare nu sunt critici (overshoot, stabilitate, eroare steady-state)

Control Proporsional



$$E(s) = R(s) - Y(s)$$

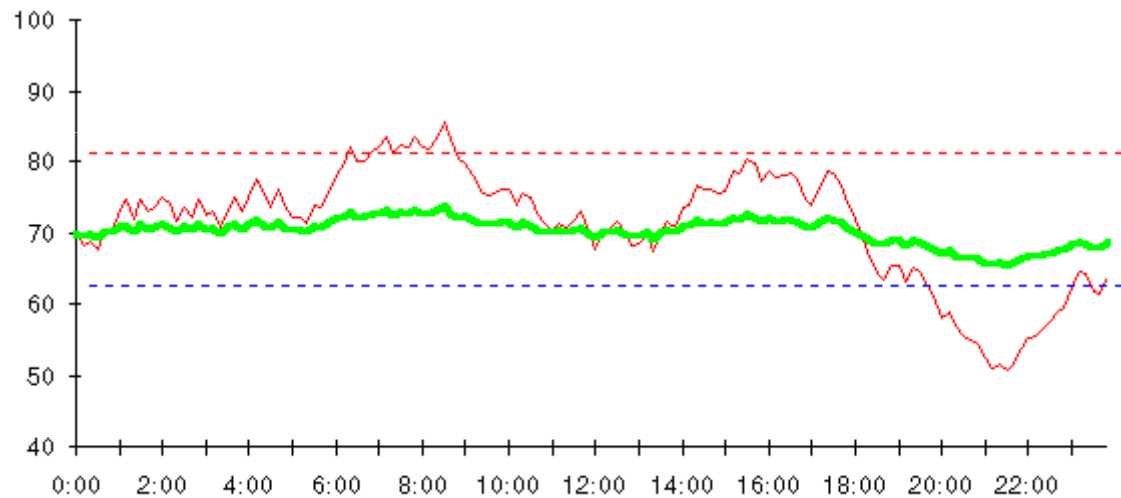
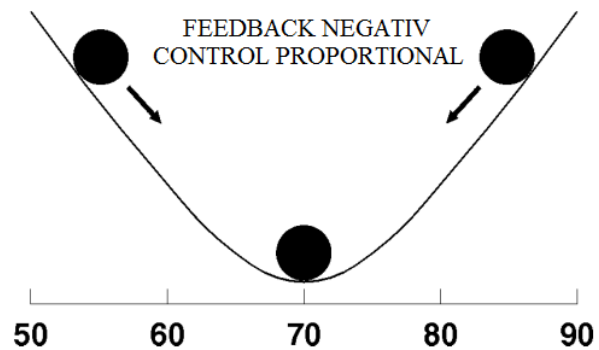
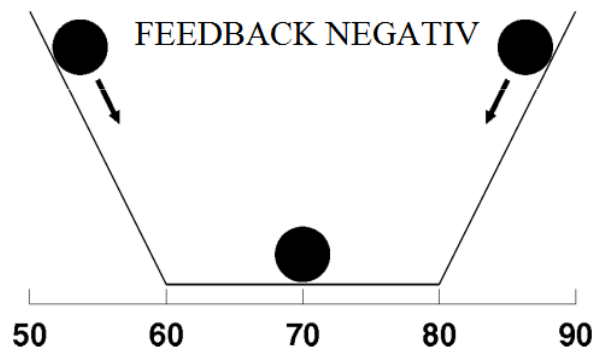
$$U(s) = K_p E(s)$$

$$Y(s) = G(s)U(s)$$

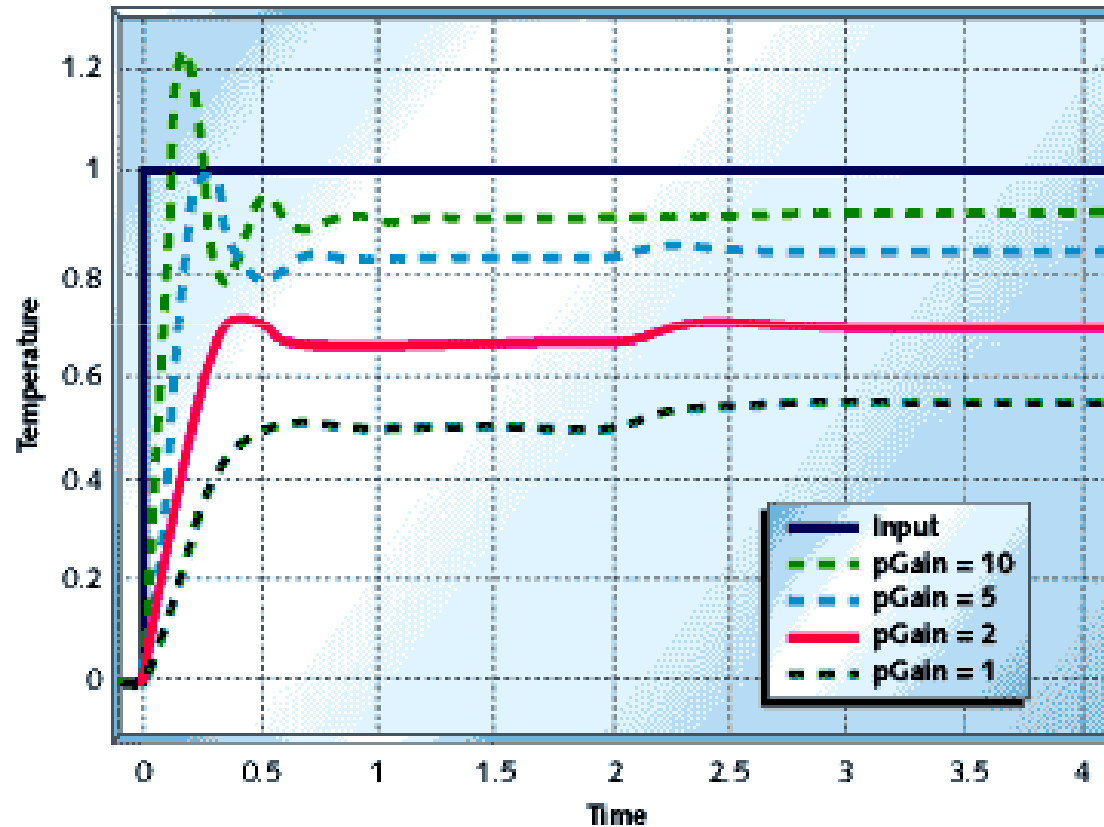
$$H(s) = \frac{K_p \cdot G(s)}{1 + K_p \cdot G(s)}$$

Exemplu

- Controlul temperaturii unei incinte
 - Termostat cu 2 praguri: 80 si 60 grade C (bang-bang)
 - Control propotional



Raspunsul la semnal de tip treapta



Caracterizarea Controlului P

- Ecuatia caracteristica a sistemului:

$$1 + K_p \cdot G(s) = 0$$

- Cand $K_p \rightarrow 0$, solutiile urmatoarei ecuatiei sunt polii lui $G(s)$:

$$\frac{1}{G(s)} + K_p = 0$$

- Cand $K_p \rightarrow \infty$, solutiile urmatoarei ecuatiei sunt zerourile lui $G(s)$:

$$\frac{1}{K_p} + G(s) = 0$$

Stabilitate

- Sistemul cu control proportional este stabil daca pentru o anumita valoare a lui K_p , toti polii sunt in interiorul cercului unitate (modul < 1).
- Orice sistem care are cel putin un zero la infinit va deveni intotdeauna instabil pentru o valoare suficient de mare a lui K_p .

Acuratete

$$e_{ss} = \lim_{k \rightarrow \infty} (r(k) - y(k)) = r_{ss} - y_{ss}$$

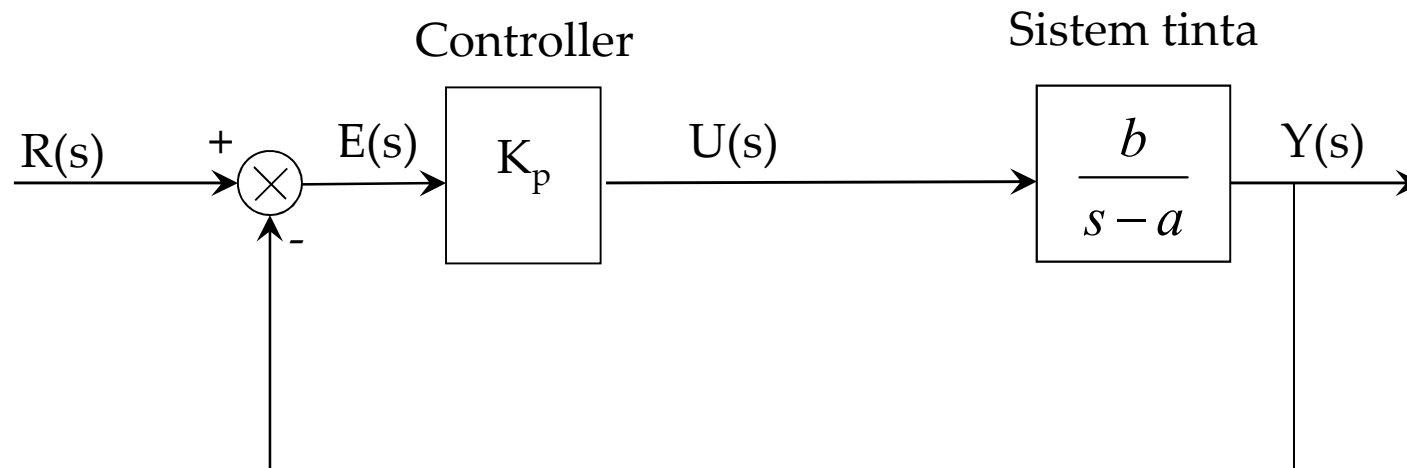
$$K_p = \frac{H(s)}{G(s)(1 - H(s))}$$

$$e_{ss} = \lim_{k \rightarrow \infty} e(k) = \lim_{s \rightarrow 0} \frac{1}{1 + K_p G(s)}$$

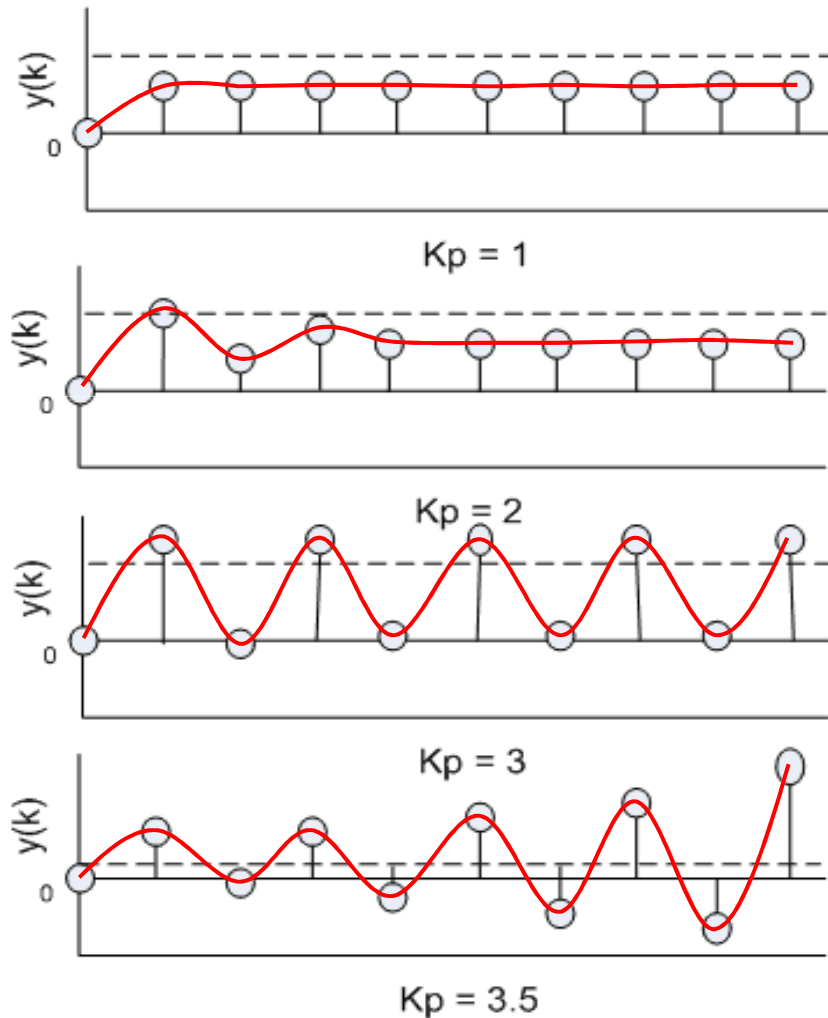
- Eroarea de stare stabila este cu atat mai mica cu cat K_p este mai mare.

Estimarea K_p

- Ce valoare a lui K_p aleg pentru ca sistemul meu sa fie cat mai performant?
- Exemplu: controllerul de temperatura



Efecte pentru diferite valori ale K_p



$$G(s) = \frac{0.43}{s - 0.47}$$

- Evolutia sistemului in timp in functie de K_p
- $K_p = 1$, polul functiei de transfer este aproape 0, $|e_{ss}|$ este mare.
- $K_p = 2$, pol in -0.51 , overshoot si oscilatie.
- $K_p = 3$, pol la -1 , oscilatie.
- $K_p = 3.5$, pol la -1.25 , sistemul este instabil.

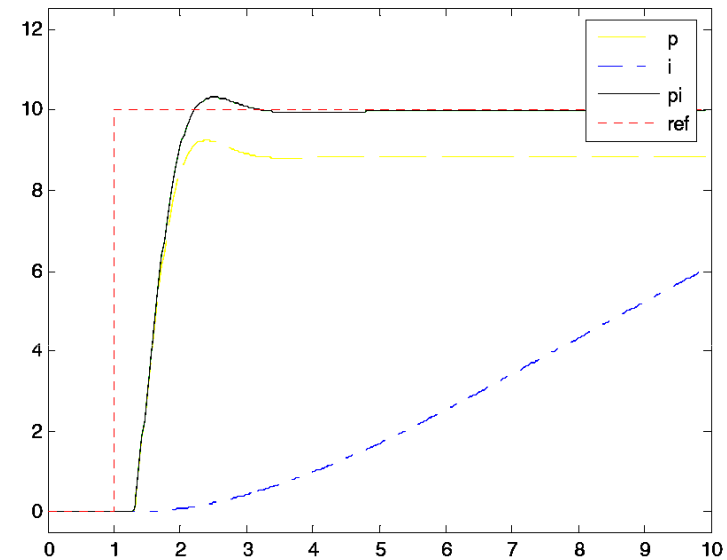
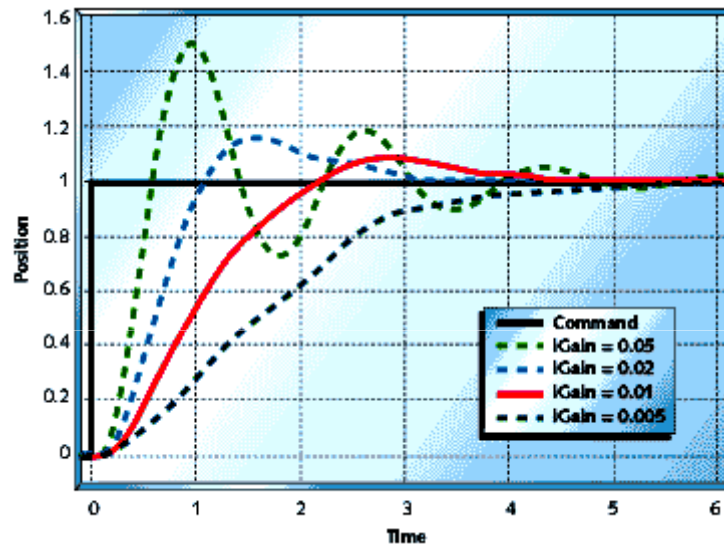
Concluzii Control P

- + Este foarte usor de implementat
- + Stabilitate buna daca alegem K_p potrivit
- Timp destul de indelungat pentru stabilizare
- Poate intra foarte usor in oscilatie
- Pentru valori din ce in ce mai mari ale K_p sistemul devine instabil
- In general, una sau mai multe cerinte (eroare de stare stabila, depasire, oscilatie) sunt imposibil de satisfacut pentru orice valoare a K_p

Control Integral

- Folosit pentru a adauga precizie pe termen lung sistemului
- Aproape intotdeauna este folosit in conjunctie cu controlul proportional (PI)
- Controllerul insumeaza erorile trecute pana cand iesirea ajunge la valoarea de referinta

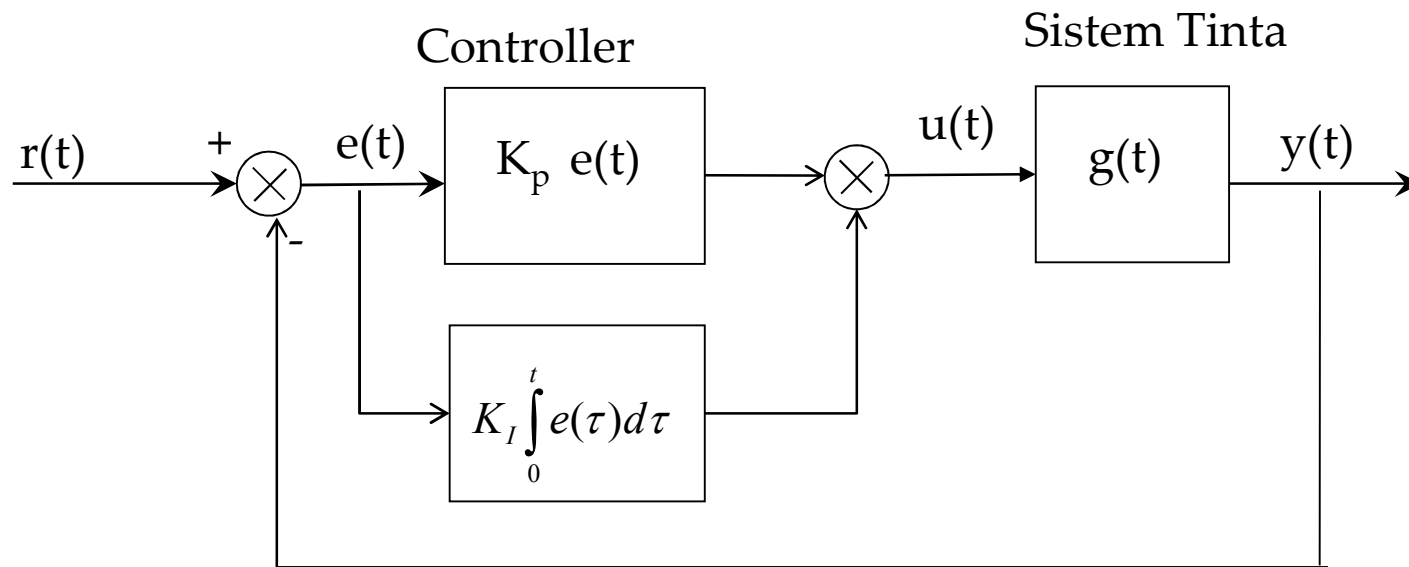
Control integral pur



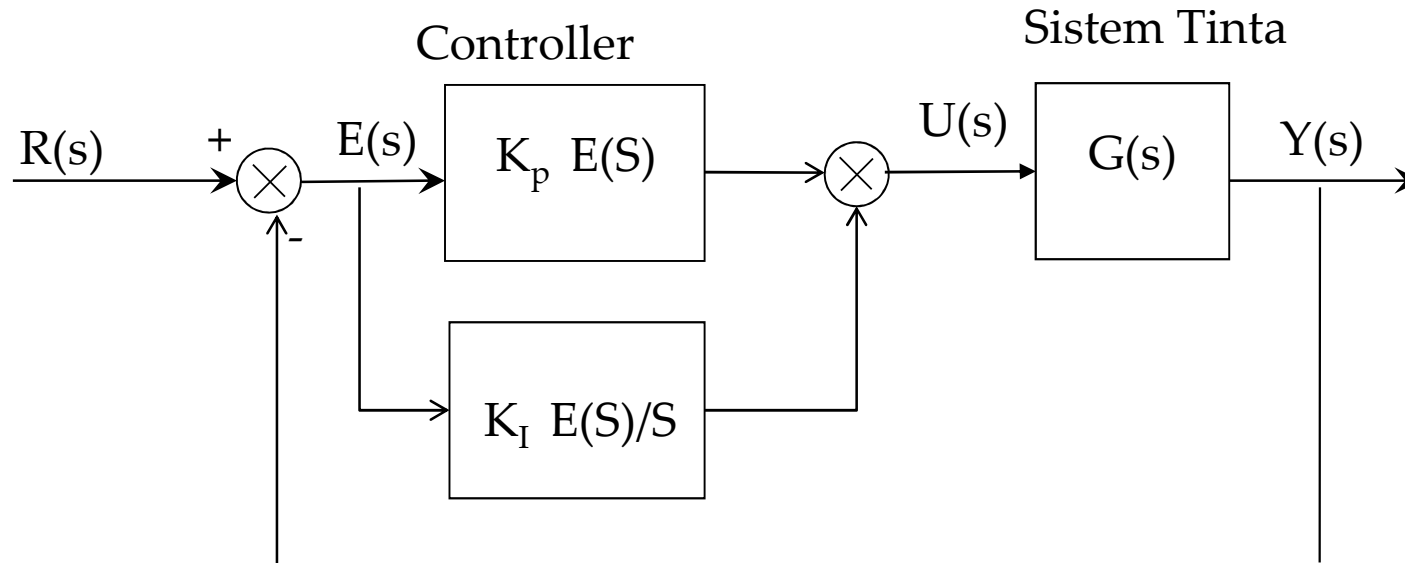
- Raspunsul controlului I este lent si uneori poate produce oscilatia sistemului. De cele mai multe ori este preferat controlul PI.

Control Proportional-Integral

- Iesirea controllerului este direct proportionala cu integrala tuturor erorilor trecute.



Funcția de transfer PI

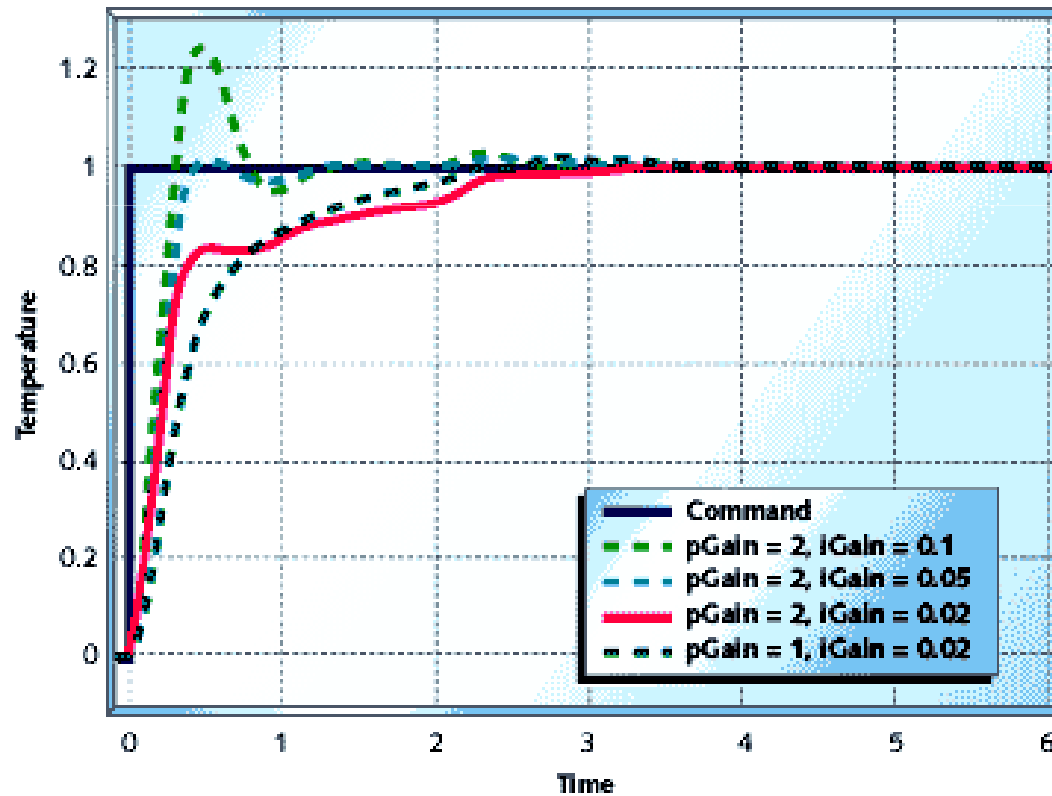


$$E(s) = R(s) - Y(s) \quad U(s) = K_p E(s) + K_I \frac{E(s)}{s} \quad Y(s) = G(s)U(s)$$

$$H(s) = \frac{(K_p + \frac{K_I}{s}) \cdot G(s)}{1 + (K_p + \frac{K_I}{s}) \cdot G(s)}$$

Exemplu

- Pentru controllerul de temperatura:



Acuratete

Ecuatia caracteristica: $1 + \left(K_P + \frac{K_I}{s} \right) \cdot G(s) = 0$

$$e_{ss} = \lim_{k \rightarrow \infty} e(k) = \lim_{s \rightarrow 0} \frac{1}{1 + \left(K_P + \frac{K_I}{s} \right) G(s)}$$

- Eroarea steady-state este zero cat timp sistemul este stabil.

Implementare Control PI

```
double iTerm;  
// calculeaza termenii PI  
// intre doua limite  
pid->iState += error;  
if (pid->iState > pid->iMax)  
    pid->iState = pid->iMax;  
else if (pid->iState < pid->iMin)  
    pid->iState = pid->iMin;  
iTerm = pid->iGain * iState; // calculeaza factorul integral
```

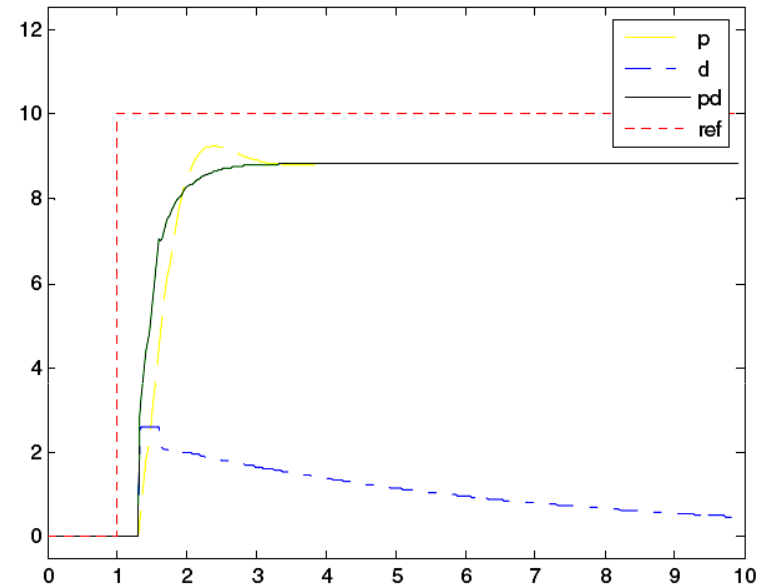
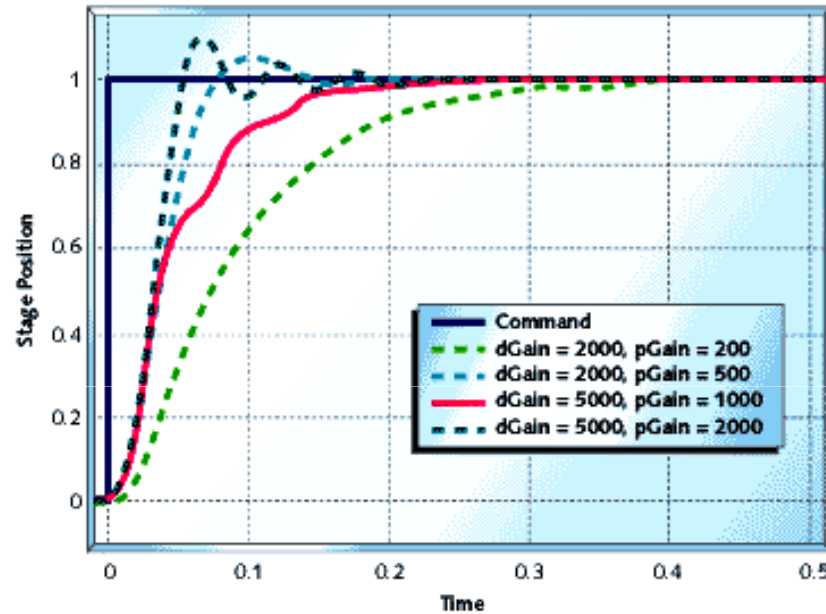
Concluzii PI

- Controlul Integral pur are un timp de raspuns lent si poate produce oscilatia sistemului
- Controlul PI are un timp de raspuns mai mic decat I pur.
- Cand e stabil, PI ajunge intotdeauna la valoarea de referinta ($e_{ss} = 0$)

Control Diferential

- Controlul P trateaza comportamentul prezent al sistemului
- Controlul I trateaza comportamentul trecut al sistemului
- Daca nu stim cum o sa se comporte sistemul, nu avem cum sa-l stabilizam.
Anticiparea comportamentului -> stabilitate marita
- Controlul D monitorizeaza viteza de schimbare a erorii sistemului

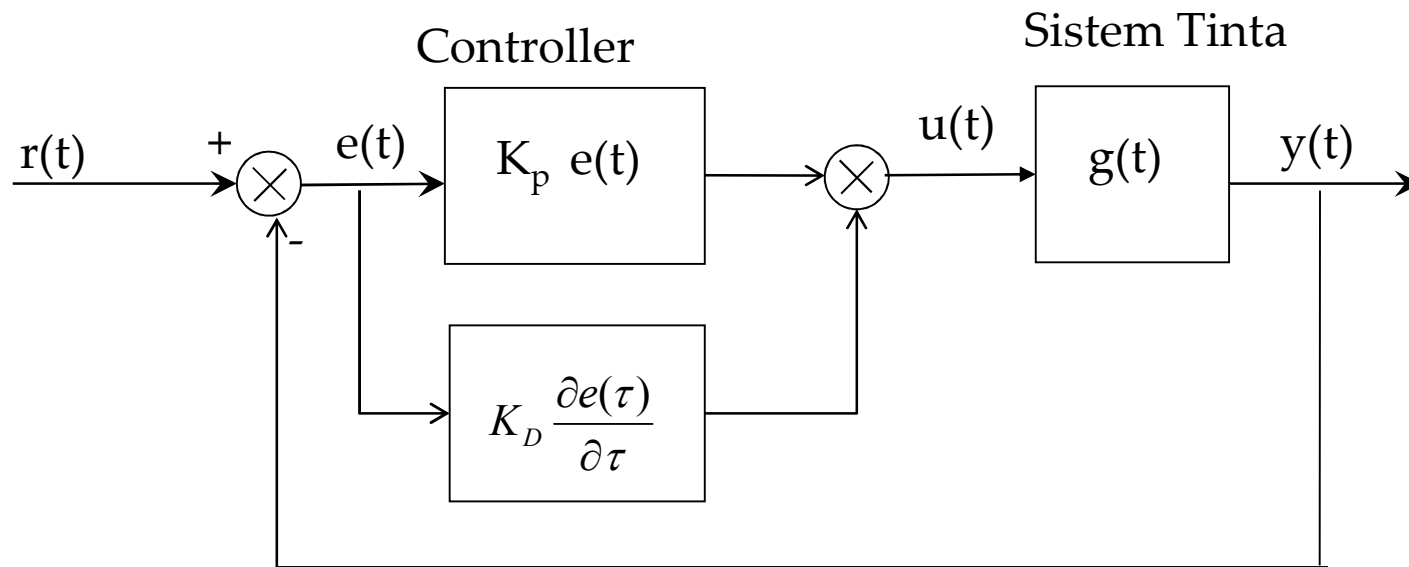
Control PD



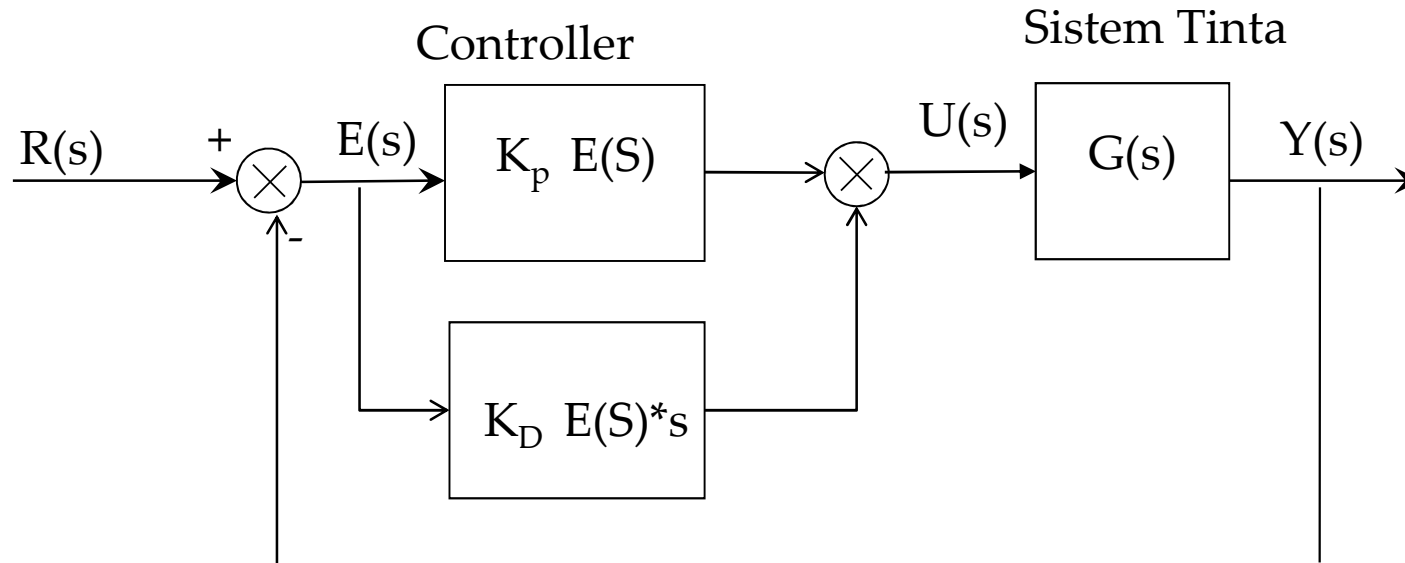
- Controlul diferential este cel mai puternic dar si cel mai problematic. Sistemul devine instabil la zgomot si la neregularitati de esantionare.

Control Proportional-Diferential

- Iesirea controllerului este direct proportionala cu rata de crestere a erorii.



Funcția de transfer PD



$$E(s) = R(s) - Y(s) \quad U(s) = K_P \cdot E(s) + K_D \cdot sE(s) \quad Y(s) = G(s)U(s)$$

$$H(s) = \frac{(K_P + sK_D) \cdot G(s)}{1 + (K_P + sK_D) \cdot G(s)}$$

Acuratete

Ecuatia caracteristica: $1 + (K_P + sK_D) \cdot G(s) = 0$

$$e_{ss} = \lim_{k \rightarrow \infty} e(k) = \lim_{s \rightarrow 0} \frac{1}{1 + (K_P + sK_D)G(s)}$$

- Pentru e_{ss} , PD se aseamana cu controlul P. Sistemul poate avea probleme in atingerea valorii de referinta.

Implementare Control PD

```
double dTerm;
```

```
dTerm = pid->dGain * (position - pid->dState);
```

```
pid->dState = position;
```


Concluzii PD

- Controlul PD are un timp de raspuns foarte mic
- Anticipeaza comportamentul viitor al sistemului folosindu-se de variatia erorii masurate
- Este foarte util intr-un sistem de control fin al miscarii/pozitiei datorita vitezei crescute de raspuns
- Sensibilitate crescuta la zgomote si perturbatii datorata factorului de amplificare mare.
- Controlul PD pot fi folosit pentru miscesorarea depasirii superioare (overshoot) in locul sistemelor cu control P.