Project Final Laborator SCPI

În spațiul de lucru (moodle) găsiți o arhiva ce contine doua fișiere Matlab si anume: un bloc "s-function" ce reprezintă modelul unui proces si un fișier Simulink ce integrează acesta funcție. Pentru a rula simularea, trebuie să copiați cele două fișiere în folderul de lucru curent. Schema de simulare corespunde următoarei figuri:



Pentru o perioadă de eșantionare fixă și comanda aplicată egală cu comanda nominală necesară, obțineți răspunsul sistemului. Asigurați-vă că simularea durează atâta timp cât ieșirea sistemului este stabilizată (bineînțeles afectată de perturbații).

Atenție: inițial, avem în vedere o perioadă de eșantionare egală cu *0,05 secunde*, dar ulterior trebuie să determinați perioada de eșantionare asociată cu procesul cu care lucrați.

Atenție: înainte de a deschide fișierul .slx trebuie sa executați codul «rtwintgt -setup » in consola matlab.

Se va realiza un document pe echipa, care sa răspundă cat mai eficient la cerințele următoare, prezentând simulări, linii de cod importante, comentarii. Documentul va fi incarcat in assignment-ul corespunzator fiecarei grupe.

Etapa 1

- 1. În funcție de răspunsul sistemului la o intrare treapta, in bucla deschisa, (se adaugă poza cu acest răspuns), care este timpul tranzitoriu (tt)? Există timp mort (τ)? Alegeți o perioadă de eșantionare adecvată explicând motivul alegerii.
- 2. Pornind de la cerința anterioara, se va propune un model liniar aproximativ cu timp mort, iar parametrii acestuia vor fi determinați.

Indicatii: Modelul procesului este de forma:

$$H_P(s) = \frac{K_P}{T_P s + 1} e^{-\tau s}$$
 sau $H_P(s) = \frac{K_P}{(T_{P1} s + 1)(T_{P2} s + 1)} e^{-\tau s}$

Identificarea constantei/constantelor de timp ale procesului se va realiza prin incercari, comparand raspunsul indicial al procesului din simulator ce cel al modelului gasit.

Detaliile calculului vor fi prezentate. Comparați răspunsul acestei funcții de transfer față de răspunsul original (prin grafice).

3. Pe baza modelului stabilit anterior, trebuie calculat un regulator de tip PI sau PID (după caz), specificând performanțele necesare (într-o configurație de predictor Smith). Asigurați-vă că timpul tranzitoriu al sistemului in buclă închisă este cu cel puțin 10% mai mic decât cel in bucla deschisa (identificat la punctul 1). Suprareglajul sistemului in buclă închisă va fi impus pentru a asigura un răspuns optimal.

Detalii despre calculul acestui regulator vor fi prezentate.

4. Pentru verificare, se va efectua o simulare continuă in buclă închisă a modelului și a regulatorului obținut. Suprareglajul și timpul tranzitoriu corespund performanțelor impuse? Verificați si valoarea comenzii, daca este prea mare sa mai ajustați parametrii regulatorului in mod experimental.

Introduceți în formularul online o figură cu evoluția comenzii, referința și ieșirea și diagrama Simulink folosită!

- 5. Discretizați legea de control obținută anterior prin metoda Tustin, folosind perioada de eșantionare aleasă la punctul 1.
- 6. Simulați regulatorul discret, având în vedere că procesul este continuu și că regulatorul este discret; utilizați perioada de eșantionare cu care a fost calculat regulatorul discret. Cum se schimbă performanțele?

Introduceți în formularul online o figură cu evoluția comenzii, referința și ieșirea și diagrama Simulink folosită!

Etapa 2

7. Revenind la cerința 2, înlocuiți funcția de transfer cu timp mort cu o funcție de transfer de ordin mai mare fără timp mort, prin adăugarea unui pol auxiliar, care sa aproximeze cat mai bine efectul timpului mort.

Comparați răspunsul acestei funcții de transfer față de răspunsul original (prin grafice).

8. Pe baza modelului stabilit anterior, trebuie calculat un regulator de tip PI sau PID (după caz), specificând performanțele necesare. Asigurați-vă că timpul tranzitoriu al sistemului in buclă închisă este cu cel puțin 10% mai mic decât cel in bucla deschisa (identificat la punctul 1). Suprareglajul sistemului in buclă închisă va fi impus pentru a asigura un răspuns optimal.

Detalii despre calculul acestui regulator vor fi prezentate.

9. Pentru verificare, se va efectua o simulare continuă in buclă închisă a modelului și a regulatorului obținut. Suprareglajul și timpul tranzitoriu corespund performanțelor impuse? Verificați si valoarea comenzii, daca este prea mare sa mai ajustați parametrii regulatorului in mod experimental.

Introduceți în formularul online o figură cu evoluția comenzii, referința și ieșirea și diagrama Simulink folosită!

10. Observăm că semnalul de ieșire al funcției de transfer obținut la punctul 1 este perturbat. Pentru rejectarea perturbatiilor se propune implementarea unui filtru trece jos de ordinul I.

$$H_{-}filtru(s) = \frac{w_c}{s + w_c} = \frac{1}{1 + \frac{1}{w_c}s},$$

unde $w_c = 2\pi f_t$, iar f_t reprezintă frecvența de tăiere in Hz.

Implementați acest filtru în simulare și comparați semnalul original cu cel filtrat. Analizați noua dinamica a sistemului.

- 11. Discretizați legea de control obținută anterior prin metoda Tustin, folosind perioada de eșantionare aleasă la punctul 1.
- 12. Simulați regulatorul discret, având în vedere că procesul este continuu și că regulatorul este discret; utilizați perioada de eșantionare cu care a fost calculat regulatorul discret. Cum se schimbă performanțele?

Introduceți în formularul online o figură cu evoluția comenzii, referința și ieșirea și diagrama Simulink folosită!

- 13. Implementați legea de comanda ca un matlab function. (adica se va calcula u[k]=? Si se va implementa fie cu variabile globale utilizând declarația persistent sau cu blocuri de memorie)
- 14. Comentarii finale și concluzii.