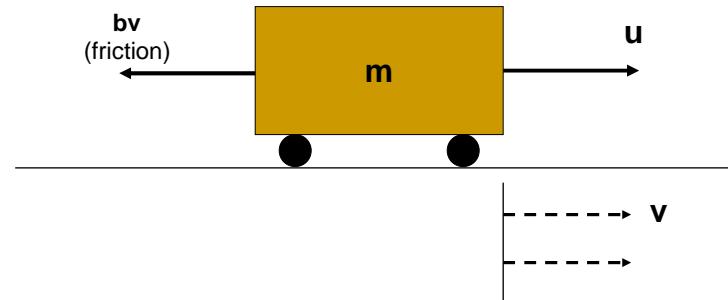


Sistem Kontrol Kapal

Pemodelan (1)

- Inersia dari roda-roda diabaikan
- Diasumsikan friksi berlawanan dengan arah gerak kapal
- Masalah dapat disederhanakan sebagai sistem massa (m) dan damper/peredam (b_v)

Pemodelan (2)



Persamaan Sistem

- Dengan menggunakan hukum Newton

$$mv + bv = u$$

$$y = v$$

dimana u adalah gaya mesin

- Bila ditentukan

$$M = 1.000 \text{ kg}$$

$$B = 50 \text{ N.sec/m}$$

$$U = 500 \text{ N}$$

Desain Sistem

Kriteria desain yang diinginkan :

- Ketika mesin memberi gaya 500 Newton, kapal akan mencapai kecepatan 10 m/s
- Waktu naik < 5 detik
- Overshoot < 10%
- Kesalahan keadaan tunak < 2 %

Fungsi Transfer

- Transformasi Laplace :

$$\begin{aligned} msV(s) + bV(s) &= U(s) \\ Y(s) &= V(s) \end{aligned}$$

- Sejak kecepatan merupakan keluaran. Substitusi $V(s)$ sebagai $Y(s)$:

$$msY(s) + bY(s) = U(s)$$

- Fungsi Transfer sistem menjadi :

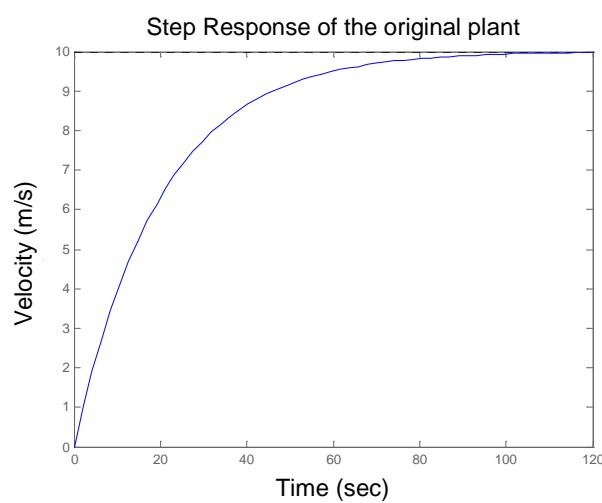
$$\frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{1}{ms + b}$$

Matlab File Original Plant

- Buat m-file sebagai berikut :

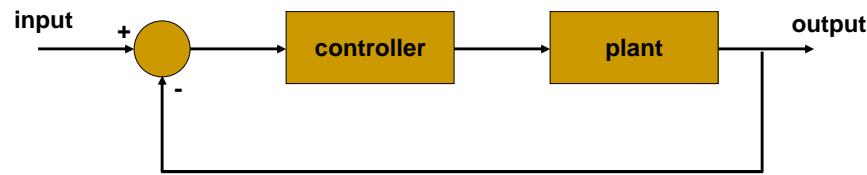
```
m=1000;  
b=50;  
u=500;  
num=[1];  
den=[m b];  
step(u*num, den)
```

Respon Loop Terbuka



Fungsi Transfer Loop Tertutup

- Menambahkan unity feedback controller



Proportional Control

- Menambahkan Proportional Control untuk mengurangi waktu naik
- Fungsi transfer loop tertutup menjadi :

$$\frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{K_p}{ms + (b + K_p)}$$

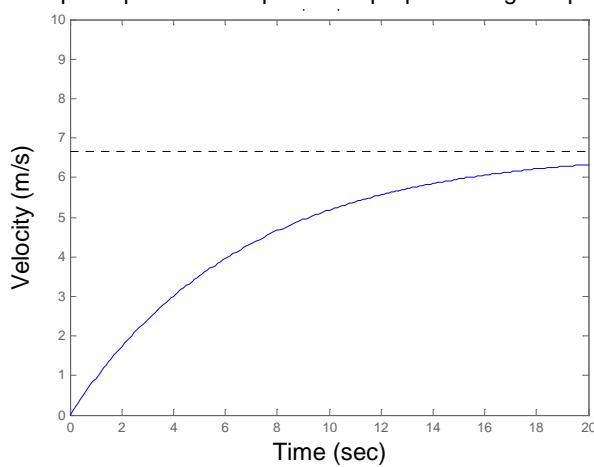
Matlab File using P Control

- Menentukan Kp sebesar 100 dan lihat respon yang terjadi !

```
Kp=100;  
m=1000;  
b=50;  
u=10;  
num=[Kp];  
den=[m b+Kp];  
t=0:0.1:20;  
step(u*num, den,t)  
axis([0 20 0 10])
```

Respon using P Control (1)

Step Response of the plant with proportional gain kp=100



Respon using P Control (2)

Seperti terlihat dalam plot :

- Kesalahan keadaan tunak belum sesuai desain
- Waktu naik belum sesuai desain

Mengubah nilai Kp menjadi 1000, dan lihat hasilnya !

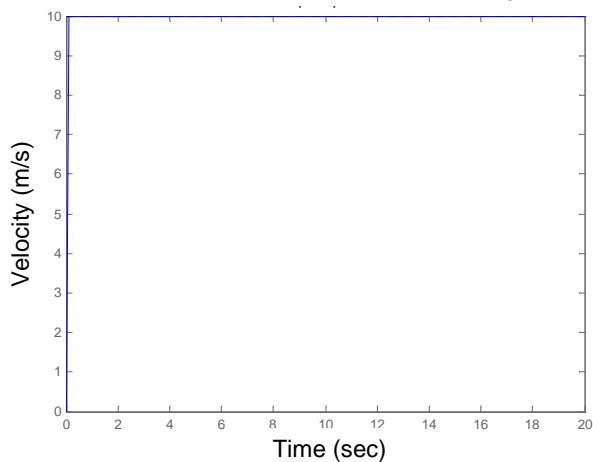
Respon using P Control (3)

- Gunakan fungsi *cloop* untuk mencari respon loop tertutup langsung dari fungsi transfer loop terbukanya.

```
Kp=1000;  
m=1000;  
b=50;  
u=10;  
num=[Kp];  
den=[m b+Kp];  
[numc, denc]=cloop(Kp*num, den, -1);  
t=0:0.1:20;  
step(u*numc, denc,t)  
axis([0 20 0 10])
```

Respon using P Control (4)

Step Response of the plant with proportional gain $k_p=1000$



Respon using P Control (5)

Seperti terlihat dalam plot :

- Kesalahan keadaan tunak turun mendekati nol
- Waktu naik kurang dari 0,5 detik

Tapi ini *impossible* membuat kecepatan kapal dari 0 ke 10 m/s kurang dari 0,5 detik

Solusinya memilih nilai K_p yang akan memberikan waktu naik yang wajar dan masuk akal dan menambah kontrol Integral untuk mengurangi kesalahan keadaan tunak

PI Control

- Menambahkan Integral Control untuk mengurangi kesalahan keadaan tunak
- Fungsi transfer loop tertutup menjadi :

$$\frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{K_p s + K_i}{ms^2 + (b + K_p)s + K_i}$$

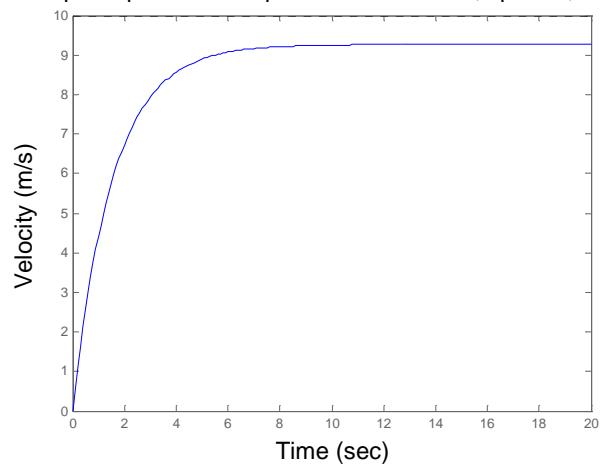
Matlab File using PI Control

- Menentukan K_p sebesar 600 dan $K_i = 1$ dan lihat respon yang terjadi !

```
Kp=600;
Ki=1;
m=1000;
b=50;
u=10;
num=[1];
den=[m b];
num1=[Kp Ki];
den1=[1 0];
num2=conv(num, num1);
den2=conv(den, den1);
[numc, denc]=cloop(num2, den2, -1);
t=0:0.1:20;
step(u*numc, denc, t)
axis([0 20 0 10])
```

Respon using PI Control (1)

Step Response of the plant with PI control, $k_p=600$, $k_i=1$



Respon using PI Control (2)

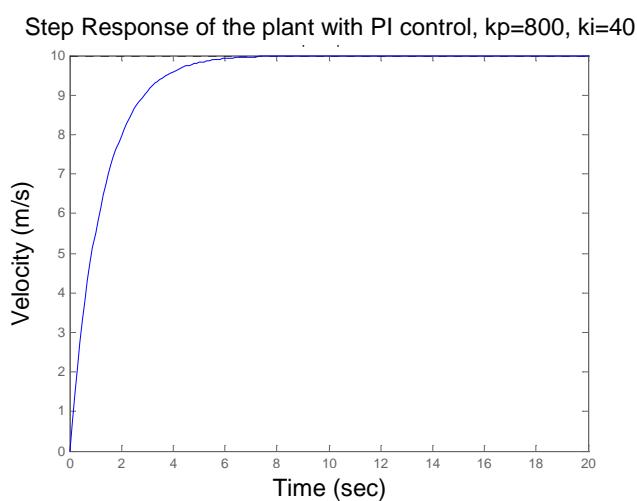
- Ubah K_p dan K_i untuk mendapatkan respon sesuai dengan desain awal.
- Ubah K_i dimulai dari nilai yang kecil, karena pengubahan nilai K_i yang besar akan membuat respon tidak stabil

Respon using PI Control (3)

- Ubah Kp menjadi 800 dan Ki = 40 dan lihat respon yang terjadi !

```
Kp=800;  
Ki=40;  
m=1000;  
b=50;  
u=10;  
num=[1];  
den=[m b];  
num1=[Kp Ki];  
den1=[1 0];  
num2=conv(num, num1);  
den2=conv(den, den1);  
[numc, denc]=cloop(num2, den2, -1);  
t=0:0.1:20;  
step(u*numc, denc,t)  
axis([0 20 0 10])
```

Respon using PI Control (4)



Respon using PI Control (5)

Seperti terlihat pada plot, respon sistem sudah sesuai dengan kriteria desain kita, dimana :

- Waktu naik < 5 detik
- Overshoot < 10%
- Kesalahan keadaan tunak < 2 %

Dalam kasus ini, tidak diperlukan lagi adanya kontrol derivatif untuk mendapatkan keluaran yang diinginkan.

Karakteristik PID Controller (1)

Proportional Control :

- Mengurangi waktu naik
- Tidak menghapus kesalahan keadaan tunak

Integral Control :

- Menghapus kesalahan keadaan tunak, tetapi respon transient memburuk

Derivatif Control :

- Meningkatkan stabilitas sistem
- Mengurangi overshoot
- Menaikkan respon transfer

Karakteristik PID Controller (2)

Respon Loop Tertutup	Waktu Naik	Overshoot	Waktu turun	Kesalahan Keadaan Tunak
K_p	Menurun	Meningkat	Perubahan kecil	Menurun
K_i	Menurun	Meningkat	Meningkat	Hilang
K_d	Perubahan kecil	Menurun	Menurun	Perubahan kecil