



Pengaturan Tekanan Boiler
Berbasis *Hybrid Fuzzy PID*

Anas Al Amin
2212106095

Ir. Josaphat Pramudjianto, M.Eng.
Eka Iskandar, ST., MT.



ITS

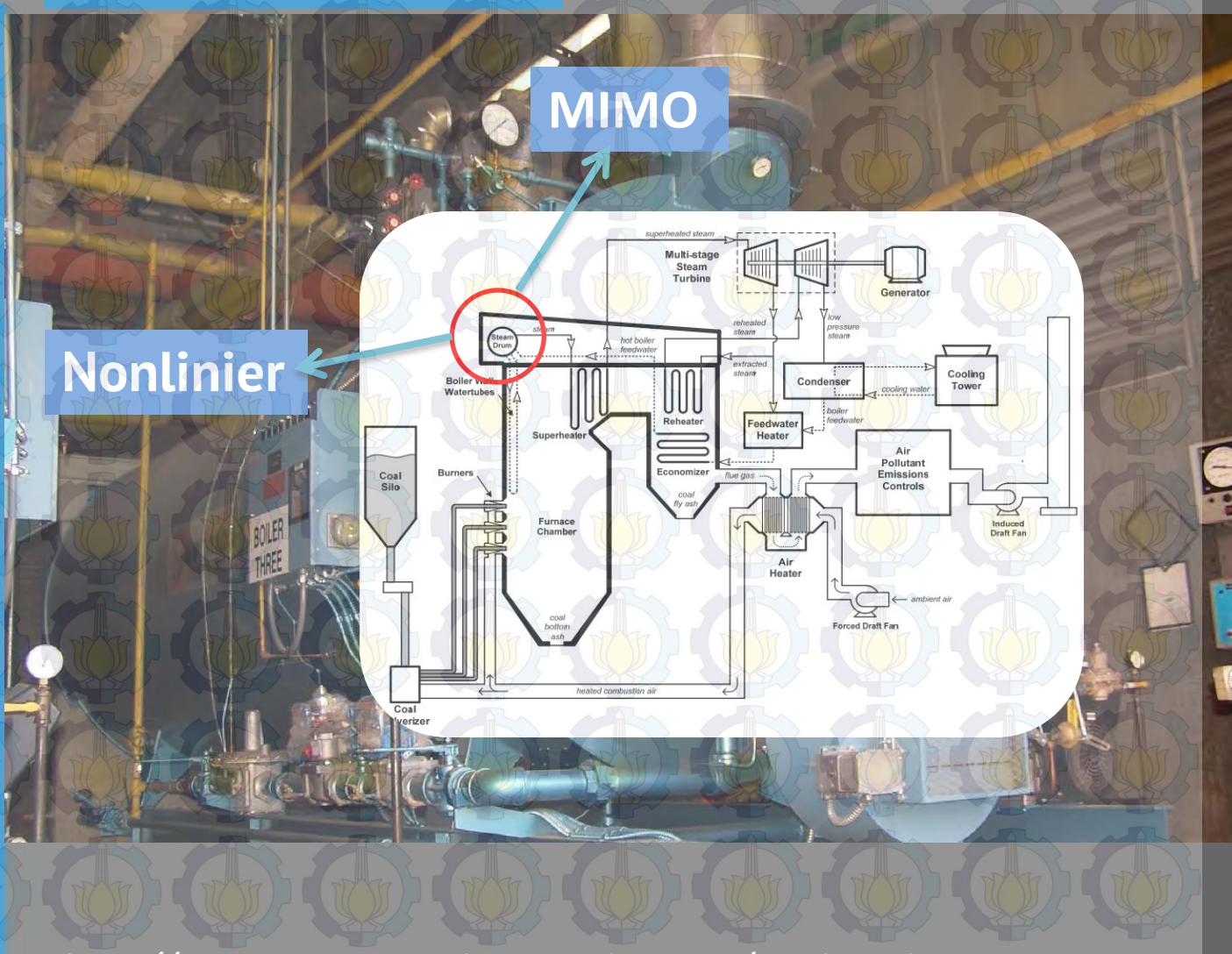
Institut
Teknologi
Sepuluh Nopember

POKOK BAHASAN

- Pendahuluan
- Perancangan
- Hasil Pengujian**
- Kesimpulan

Pendahuluan

Latar Belakang



<http://www.energy-without-carbon.org/CoalFiredPower>

Permasalahan

- Merancang suatu metode *decoupling* untuk menghilangkan pengaruh interaksi *input-output*
- Merancang kontroler tekanan drum pada *boiler-turbine* agar tekanan mampu mengikuti sinyal referensi yang diberikan

Pendahuluan

Latar Belakang

Permasalahan

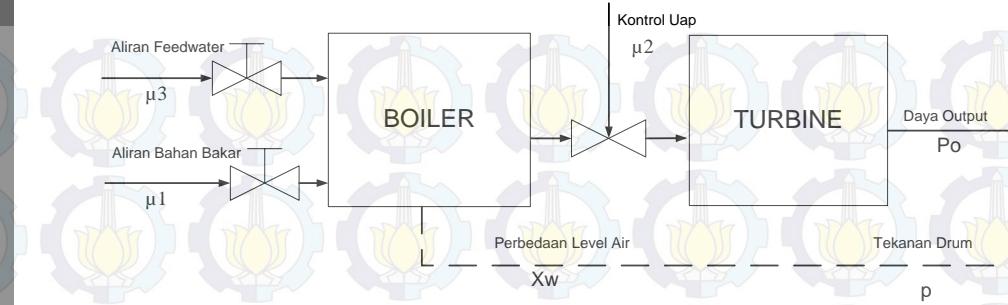
• Merancang suatu metode decoupling untuk menghilangkan pengaruh interaksi input-output

• Merancang kontroler tekanan drum pada boiler-turbine agar tekanan mampu mengikuti sinyal referensi yang diberikan

Tujuan

- Merancang decoupling dengan metode *inverted decoupling* untuk menghilangkan interaksi *input-output*, sehingga masing-masing input hanya mempengaruhi satu output.
- Merancang *Hybrid Fuzzy PID* untuk menagtur tekanan pada boiler-turbine agar mampu mengikuti sinyal referensi yang diberikan

Diagram Boiler-Turbine



Elemen Vektor State Boiler-Turbine

x_1 : tekanan drum (kg/cm^2)

x_2 : daya output (MW),

x_3 : masa enis fluida (kg/cm^3)

Persamaan state Boiler-Turbine:

$$\dot{x}_1 = -0.0018u_2x_1^{1/8} + 0.9u_1 - 0.15u_3$$

$$\dot{x}_2 = (0.073u_2 - 0.016)x_1^{1/8} - 0.1x_2$$

$$\dot{x}_3 = (141u_3 - (1.1u_2 - 0.19)x_1)/85$$

$$y_1 = x_1$$

$$y_2 = x_2$$

$$y_3 = 0.05(0.23073x_3 + 100\alpha_{cs} + q_e/9 - 67.975)$$

Dengan

$$\alpha_{cs} = \frac{(1 - 0.001538x_3)(0.8x_1 - 25.6)}{x_3(1.0394 - 0.0012304x_1)}$$

$$q_e = (0.854u_2 - 0.147)x_1 + 45.59u_1 - 2.514u_3 - 2.096$$

Transfer function boiler-turbine

$$G(s) = C(sI - A)^{-1}B + D$$

Perancangan

Model Plant

$$G_{11} = \frac{0,9}{s + 0,0026}$$

$$G_{12} = \frac{-0,4787}{s + 0,0026}$$

$$G_{13} = \frac{-0,15}{s + 0,0026}$$

$$G_{21} = \frac{0,06615}{s^2 + 0,1026s + 0,00026}$$

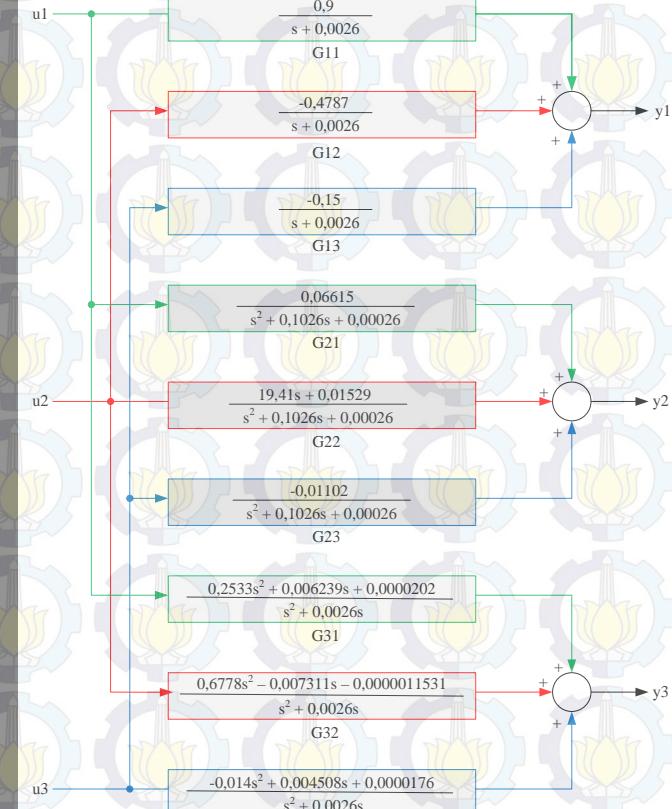
$$G_{22} = \frac{19,41s + 0,01529}{s^2 + 0,1026s + 0,00026}$$

$$G_{23} = \frac{-0,01102}{s^2 + 0,1026s + 0,00026}$$

$$G_{31} = \frac{0,2533s^2 + 0,006239s - 0,0000202}{s^2 + 0,0026}$$

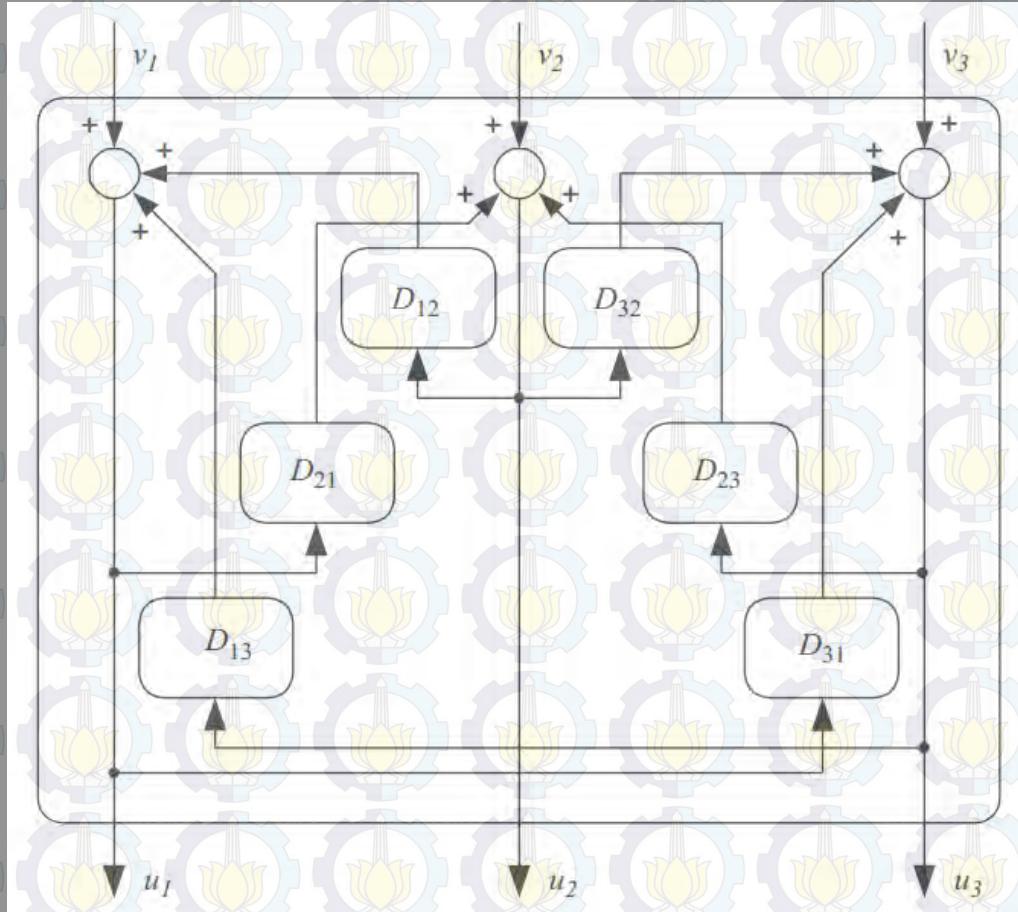
$$G_{32} = \frac{0,6778s^2 - 0,007311s - 0,0000011531}{s^2 + 0,0026}$$

$$G_{33} = \frac{-0,014s^2 + 0,004508s + 0,0000176}{s^2 + 0,0026}$$



Perancangan

Model Plant Decoupling



Desain *Inverted decoupling*

Perancangan

Model Plant Decoupling

$$d_{12} = \frac{-g_{12}}{g_{11}} = \frac{0,4787}{0,9}$$

$$d_{13} = \frac{-g_{13}}{g_{11}} = \frac{0,15}{0,9}$$

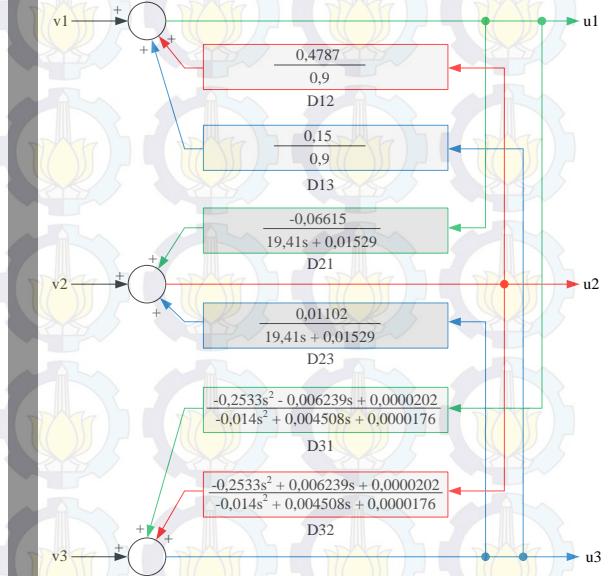
$$d_{21} = \frac{-g_{21}}{g_{22}} = \frac{-0,066157}{19,41s + 0,01529}$$

$$d_{23} = \frac{-g_{32}}{g_{22}} = \frac{0,01102}{19,41s + 0,01529}$$

$$d_{31} = \frac{-g_{31}}{g_{33}} = \frac{-0,2533s^2 - 0,006239s + 0,00002022}{-0,014s^2 + 0,004508s + 0,00001769}$$

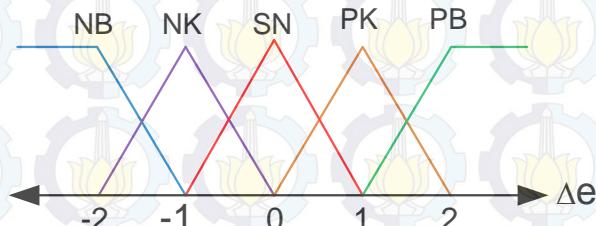
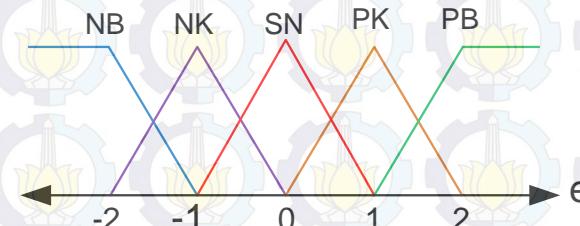
$$d_{32} = \frac{-g_{32}}{g_{33}} = \frac{-0,6778s^2 + 0,007311s + 0,0000011531}{-0,014s^2 + 0,004508s + 0,00001769}$$

desain *inverted decoupling*

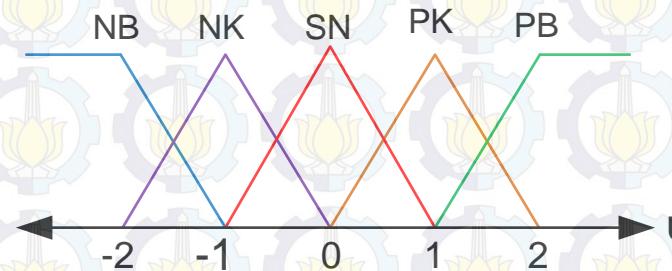


-- Fuzifikasi --

2 Masukan (error dan perubahan error)



1 keluaran (sinyal kontrol /tekanan)



Perancangan

Model Sistem

Decoupling

Kontroler

Rule Base

$\Delta e \backslash e$	NB	NK	SN	PK	PB
NB	NB	NB	NK	NK	SN
NK	NB	NK	NK	SN	PK
SN	NK	NK	SN	PK	PK
PK	NK	SN	PK	PK	PB
PB	SN	PK	PK	PB	PB

Deskripsi linguistik dari fungsi keanggotaan *input* dan *output* adalah Negatif Besar (NB), Negatif Kecil (NK), Sekitar Nol (SN), Positif Kecil (PK) dan Positif Besar (PB) sehingga didapatkan 25 buah kaidah yang berbentuk seperti berikut:

• IF x_1 is A_1^k AND x_2 is A_2^k then y^k is B^k
dimana x adalah *input* dan y adalah *output*

Inferensi

$$uf(k) = \max(uf(k), \min(\sigma(j)), \Delta_\sigma(i))$$

Defuzifikasi

$$y_i = \frac{\sum_{n=1}^N \max(\mu_i^n) \cdot y_n}{\sum_{n=1}^N \max(\mu_i^n)}$$

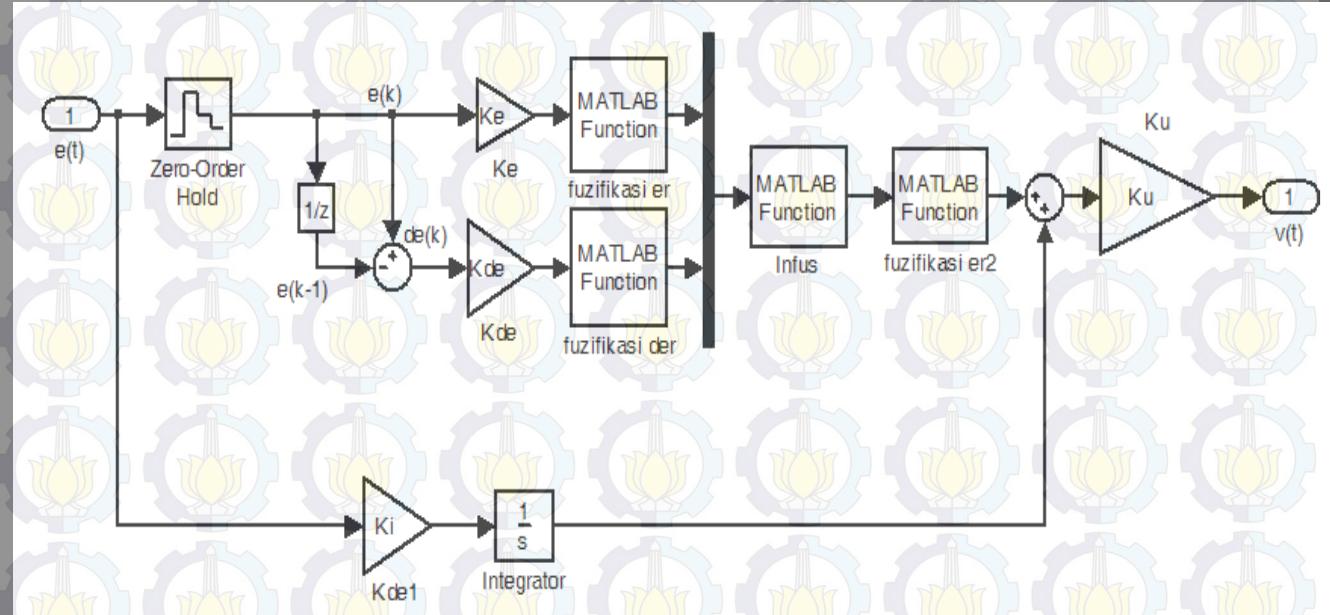
Perancangan

Model Sistem
Decoupling
Kontroler

Perancangan

Model Plant
Decoupling
Kontroler

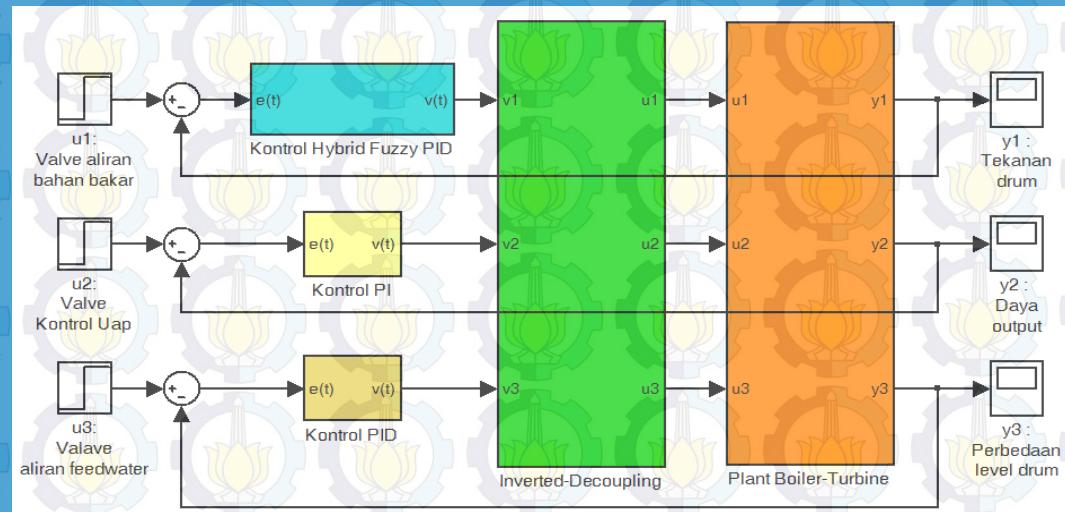
Skema Kontroler *Hybrid Fuzzy PID*



Simulink Boiler-Turbine Plant secara keseluruhan

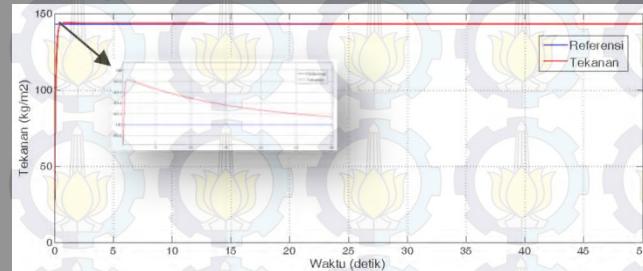
Perancangan

Model Plant
Decoupling
Kontroler

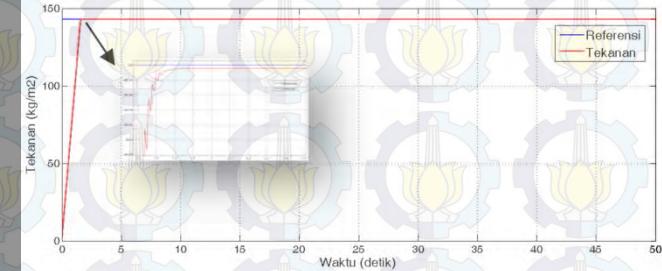


Respon Tekanan Kondisi Tanpa Beban

Respon tekanan dengan PID



Respon tekanan dengan Hybrid Fuzzy PID



Waktu Steady State = 10,83 detik

Rise Time = 0,47 detik

Tekanan Boiler-Turbine = 143,16 kg/cm²

Ess = 0,07%

Overshoot = 0,58 %

Waktu Steady State = 1,8 detik

Rise Time = 1,62 detik

Tekanan Boiler-Turbine = 142,99 kg/cm²

Ess = 0,003%

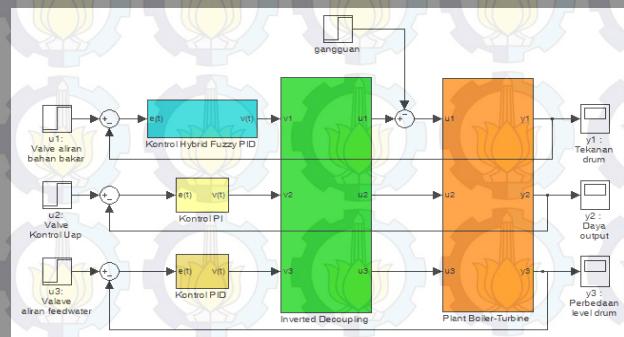
Overshoot = 0

Model Plant
Decoupling
Kontroler

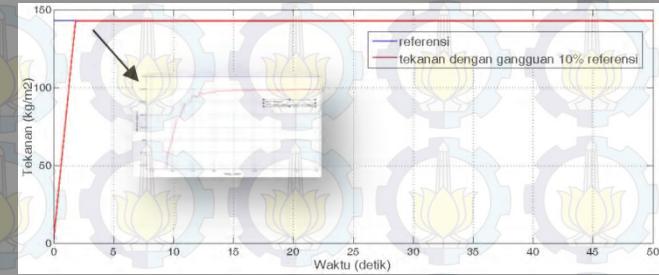
Hasil Pengujian

TUGAS AKHIR – TE 141599

Model Sistem Decoupling Kontroler Hasil Pengujian

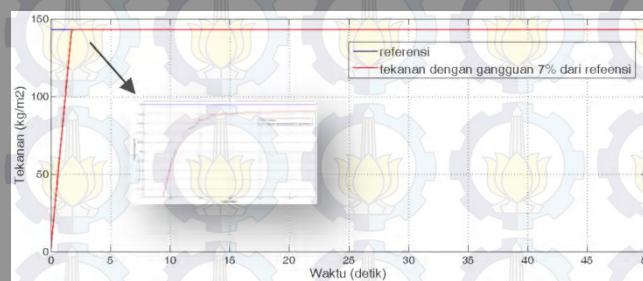


Gangguan



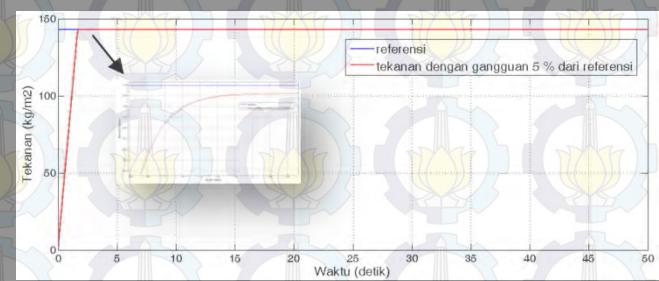
Gangguan 10%

Waktu Steady State = 2,1 detik
 Rise Time = 1,89 detik
 Tekanan Boiler-Turbine = 142,79 kg/cm²
 ESS = 0,15%



Gangguan 7%

Waktu Steady State = 1,96 detik
 Rise Time = 1,76 detik
 Tekanan Boiler-Turbine = 142,85 kg/cm²
 ESS = 0,103%

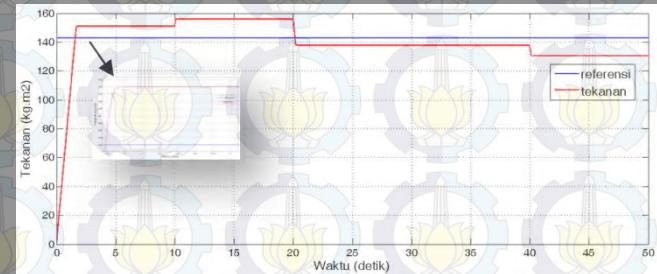
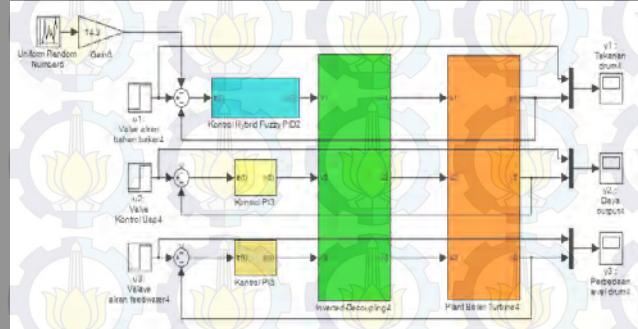


Gangguan 5%

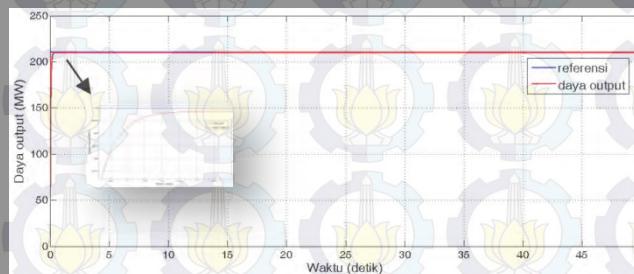
Waktu Steady State = 1,81 detik
 Rise Time = 1,70 detik
 Tekanan Boiler-Turbine = 142,92 kg/cm²
 ESS = 0,055%

TUGAS AKHIR – TE 141599

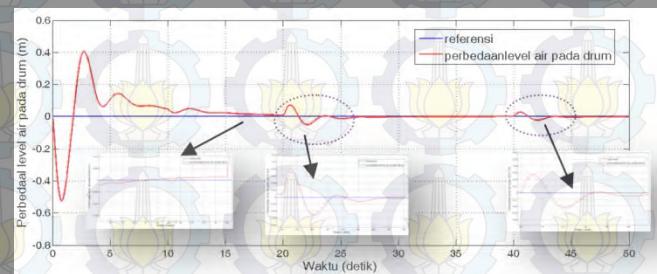
Decoupling



Tekanan



Respon Daya Output



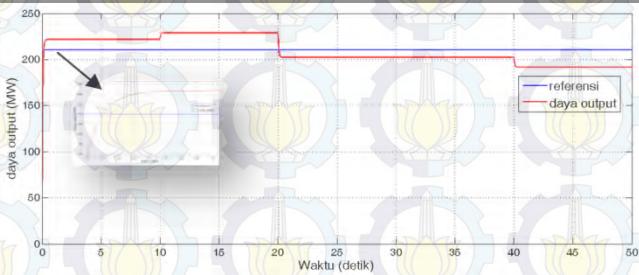
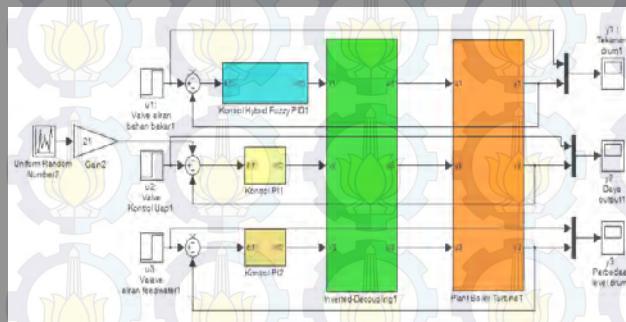
Respon Perbedaan Level Air

Model Sistem
Decoupling
Kontroler

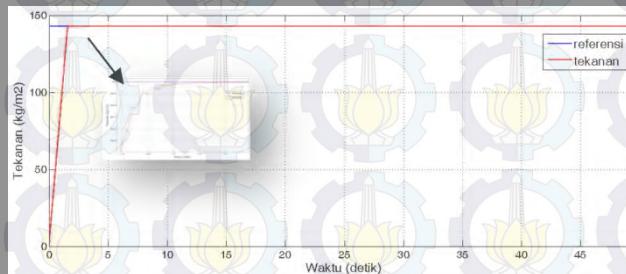
Hasil Pengujian

TUGAS AKHIR – TE 141599

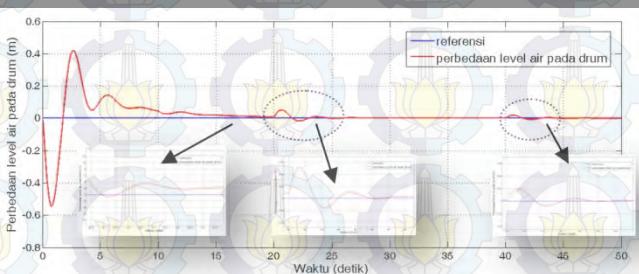
Decoupling



Daya Output



Respon tekanan



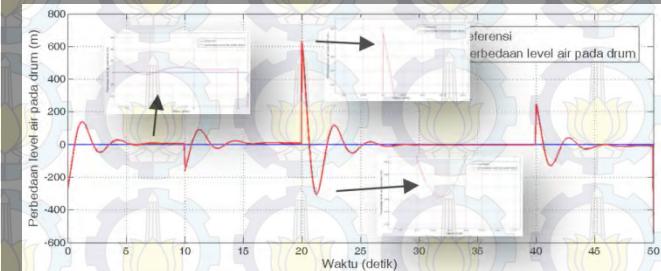
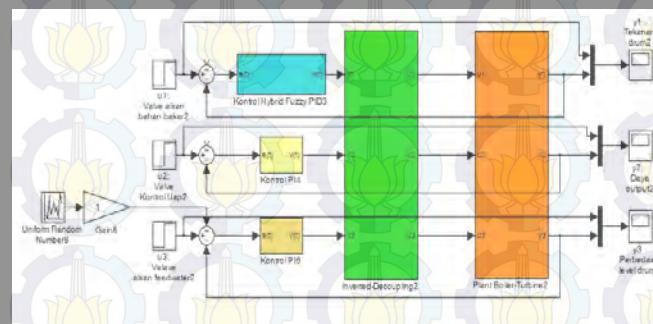
Respon Perbedaan Level Air

Model Sistem
Decoupling
Kontroler

Hasil Pengujian

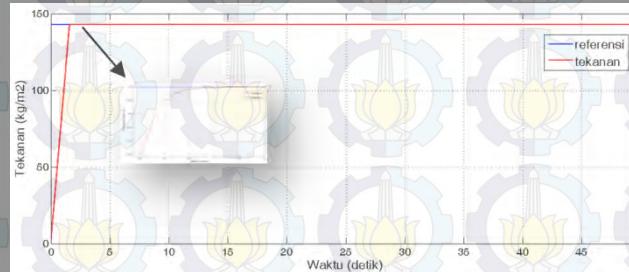
TUGAS AKHIR – TE 141599

Decoupling

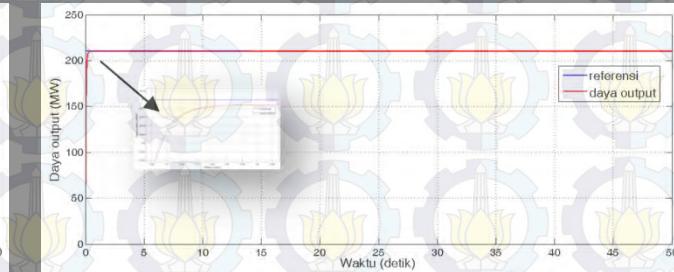


Perbedaan Level Air

Respon Perbedaan Level Air



Respon Tekanan



Respon Daya Output

Model Sistem
Decoupling
Kontroler

Hasil Pengujian

Model Sistem Decoupling Kontroler

Kesimpulan

- a. Proses *decoupling* dengan metode *inverted decoupling* dapat menghilangkan sifat saling mempengaruhi antar *input-output* pada konfigurasi *plant* MIMO.
- b. Pengendalian tekanan pada *boiler-turbine plant* dengan menggunakan kontroler *Hybrid Fuzzy PID* mampu mengikuti sinyal referensi yang diberikan, dengan beberapa pengujian:
 - o Pada kondisi tanpa beban diperoleh *settling time* sebesar 1,80 detik dengan eror *steady state* 0,003%
 - o Pada kondisi pengujian dengan diberikan gangguan seperti gangguan 7%, *rise time* diperoleh sebesar 1,76 detik dan *settling time* diperoleh sebesar 1,96 detik. Semakin besar nilai gangguan yang diberikan nilai *settling time* juga semakin lama. Akan tetapi harus diperhatikan batasan kemampuan *boiler-turbine* menerima gangguan untuk tekanan *drum*, di mana kemampuan tekanan *drum* pada *boiler-turbine* menerima gangguan untuk variabel tekanan mempunyai batasan sebesar 10%.



The background image shows an aerial view of a modern industrial complex. It features several large, white cylindrical storage tanks of varying sizes. In the center, there is a complex network of steel structures, pipes, and walkways. The facility is surrounded by a paved area and some greenery. A prominent feature is a tall, thin vertical pipe structure on the left side.

Terima Kasih

