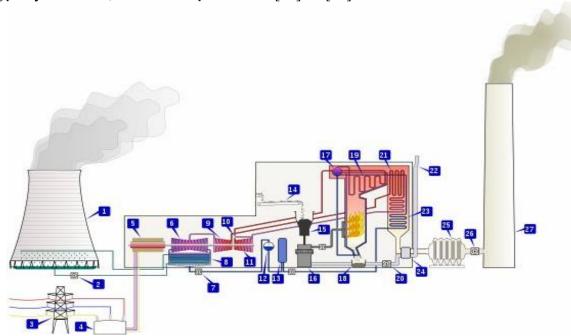
# Zaawansowane Techniki Sterowania: Projekt 2025

## Kocioł do wytwarzania pary przegrzanej w elektrowni cieplnej (węglowej/nuklearnej)

Kocioł (ang. boiler) jest jedną z najważniejszych części elektrowni, w przypadku gdy urządzeniem generującym energię elektryczną jest turbina parowa. Na poniższym rysunku, części składowe kotła, brane pod uwagę w tym zadaniu, oznaczone są numerami [17] do [24].

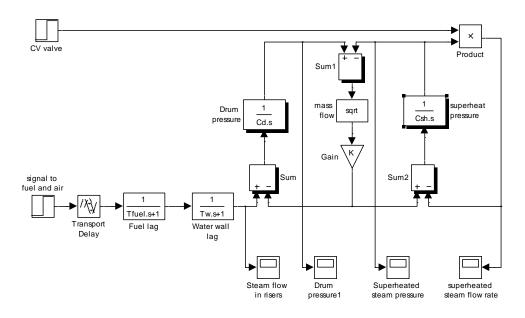


Przedstawiony poniżej model, pochodzący z artykułu [1], został zaprogramowany w pakiecie SIMULINK, a następnie przedstawiony za pomocą równań stanu, według publikacji [2].

#### Literatura:

- [1] de Mello F.P. *Boiler Models For System Dynamic Performance Studies*, IEEE Trans. on Power Systems, Vol. 6, No. 1, pp 66-74, Feb., 1991
- [2] Ordys A.W., A.W. Pike, M.A. Johnson, R.M. Katebi and M.J. Grimble, *Modelling and Simulation of Power Generation Plants*, Springer Verlag, 1994.

#### De-Mello model w SIMULINKu:



## Model kotła w przestrzeni stanu:

WEJŚCIA:

- zakres zmian: [0:1]: dopływ mieszanki paliwo-powietrze (signal to fuel and air) [oddzielny układ regulacji (nie rozpatrywany tutaj) reguluje stosunek paliwa do powietrza];

CV - zakres zmian: [0:1]: otwarcie zaworu dopływu pary przegrzanej do turbiny (Governor Valve flow area).

STANY:

Energia cieplna dostarczana do kotła w wyniku spalania paliwa;

 $m_w$  - dopływ pary nienasyconej do kotła (przepływ masowy w [kg/s]);

 $P_T$  - ciśnienie pary przegrzanej na wyjściu z przegrzewacza;

 $P_D$  - ciśnienie pary nasyconej w kotle.

ZMIENNA WEWNĘTRZNA:

*m* - przepływ pary z kotła do przegrzewacza (przepływ masowy w [kg/s]).

WYJŚCIA:

 $m_s$  — wypływ przegrzanej pary do turbiny parowej (przepływ masowy w [kg/s]);

 $P_D$  - ciśnienie pary nasyconej w kotle.

PARAMETRY:

 $T_w$  - Stała czasowa związana ze zbiorczym efektem odparowywania wody;

*C*<sub>D</sub> - Pojemność kotła;

 $C_{SH}$  - Pojemność przegrzewacza pary (superheater);

*k* - Współczynnik oporu przepływu;

 $\tau_f$  - Opóźnienie w torze paliwo-energia;

 $T_f$  - Stała czasowa systemu dostarczania paliwa.

RÓWNANIA ALGEBRAICZNE:

$$m = k\sqrt{P_D - P_T}$$

$$m_{s} = CV \times P_{T}$$

RÓWNANIA RÓŻNICZKOWE:

$$\frac{d}{dt}Q = \frac{1}{T_f} \left[ SIG(t - \tau_f) - Q \right]$$

$$\frac{d}{dt}m_{_{\scriptscriptstyle W}} = \frac{1}{T}\big[Q - m_{_{\scriptscriptstyle W}}\big]$$

$$\frac{d}{dt}P_T = \frac{1}{C_{SH}} [m - m_s]$$

$$\frac{d}{dt}P_D = \frac{1}{C_D} [m_w - m]$$

## Parametry kotła:

	Zespół 1	Zespół 2	Zespół 3	Zespół 4	Zespół 5	Zespół 6	Zespół 7	Zespół 8
$T_{\mathcal{W}}$	7.0	9.0	12.0	10.0	5.0	4.0	6.0	11.0
$C_D$	160	170	130	150	190	220	180	200
$C_{SH}$	20	20	10	15	35	40	30	25
k	3.1616	3.1616	3.1616	3.1616	3.1616	3.1616	3.1616	3.1616
$ au_f$	10.0	14.0	6.0	15.0	3.0	9.0	5.0	7.0
$T_f$	10.0	12.0	8.0	14.0	6.0	15.0	8.0	11.0

### Zadania do wykonania:

- 1. Zbudować model układu w SIMULINK'u, korzystając ze schematu przedstawionego powyżej. Następnie zbudować model wykorzystujący równania w przestrzeni stanu.
- 2. Dla stałych wartości wejść: SIG=0.5, CV=0.5 obliczyć wartości zmiennych stanu i wyjścia w stanie ustalonym (punkt pracy). Zasymulować działanie układu dla kilku wybranych sygnałów wejściowych (skoki zmiennych wejściowych o różnych amplitudach i kierunkach w odniesieniu do wartości w stanie ustalonym) sterowanie w układzie otwartym. Porównać zachowanie dwóch modeli zbudowanych w punkcie 1, tak aby upewnić się, że modele działają prawidłowo.
- 3. Opracować modele zlinearyzowane (ciągły w postaci równań stanu) dla obliczonego wcześniej punktu pracy. Porównać działanie modelu liniowego z działaniem modelu nieliniowego (odpowiedzi na skoki zmiennych wejściowych o różnych amplitudach i kierunkach, startując z punktu pracy). Na tej podstawie, ocenić jakość przybliżenia liniowego, dla postawionego zadania.
- 4. Na podstawie modelu zlinearyzowanego, opracować model dyskretny w przestrzeni stanu. Wybrać okres dyskretyzacji mając na uwadze szybkość odpowiedzi układu przetestowaną w punkcie 2. Porównać działanie modelu dyskretnego w czasie z działaniem modelu liniowego ciągłego w czasie oraz z działaniem modelu nieliniowego (odpowiedzi na skoki zmiennych wejściowych o różnych amplitudach i kierunkach, startując z punktu pracy). Na tej podstawie, ocenić jakość przeprowadzonej dyskretyzacji, dla postawionego zadania.

Zadaniem sterowania w tym układzie jest aby wypływ pary z przegrzewacza do turbiny  $m_s$  nadążał za zmieniającą się wartością zadaną. Natomiast drugie wyjście: ciśnienie pary nasyconej w kotle  $P_D$  powinno pozostać niezmienione – takie jak zostało wyliczone w punkcie 2 (punkt pracy). Należy wygenerować kilka zmiennych w czasie przebiegów wartości zadanej  $m_s$  w celu testowania działania układu sterowania.

- 5. Dobrać strukturę wielopętlowego układu regulacji z regulatorami PI lub PID oraz nastawy tych regulatorów, zademonstrować działanie układu na modelu symulacyjnym, dla celu regulacji opisanego powyżej. Zanalizować i przedyskutować wyniki.
- 6. Dla układu regulacji z regulatorami PI/PID, wprowadzić ograniczenia na sygnały sterujące. Zademonstrować efekt nasycenia elementu wykonawczego. Przedyskutować, jak wpływa to na jakość sterowania. Zaproponować metodę wyeliminowania niepożądanego efektu "wind-up" elementu całkującego.

7. Zaprojektować wielowymiarowy regulator predykcyjny , **który zastąpi wcześniej stosowane regulatory PI/PID**. W regulatorze predykcyjnym należy uwzględnić, że przyszłe wartości zadane są znane w całym horyzoncie predykcji. Również, uwzględnić ograniczenia na wielkości sterujące (takie jak wprowadzone w punkcie 6), przedyskutować, czy występuje zjawisko "wind-up".

Uwaga: regulator predykcyjny ma zastąpić regulatory PID. NIE NALEŻY umieszczać regulatora predykcyjnego w pętli nadrzędnej nad regulatorami PID.

8. Porównać działanie regulatora predykcyjnego z działaniem wcześniej stosowanych regulatorów PI/PID. Na tej podstawie podać rekomendacje czy regulator predykcyjny powinien być zastosowany w danym zadaniu.