

Modelare și Simulare – Temă laborator

Tema 1 - Instalație hidraulică cu două rezervoare (ASTANK2)

13 noiembrie 2016

Cuprins

1	Model analitic	2
2	Parametri model	5

1 Model analitic

Instalația ASTANK2 reprezintă un sistem hidraulic de recirculare a apei, alcătuit din două rezervoare cu forme geometrice diferite (cel din stânga - cu un perete înclinat, cel din dreapta - un simplu paralelipiped), poziționate la același nivel și un rezervor acumulator, ca în Figura 1.

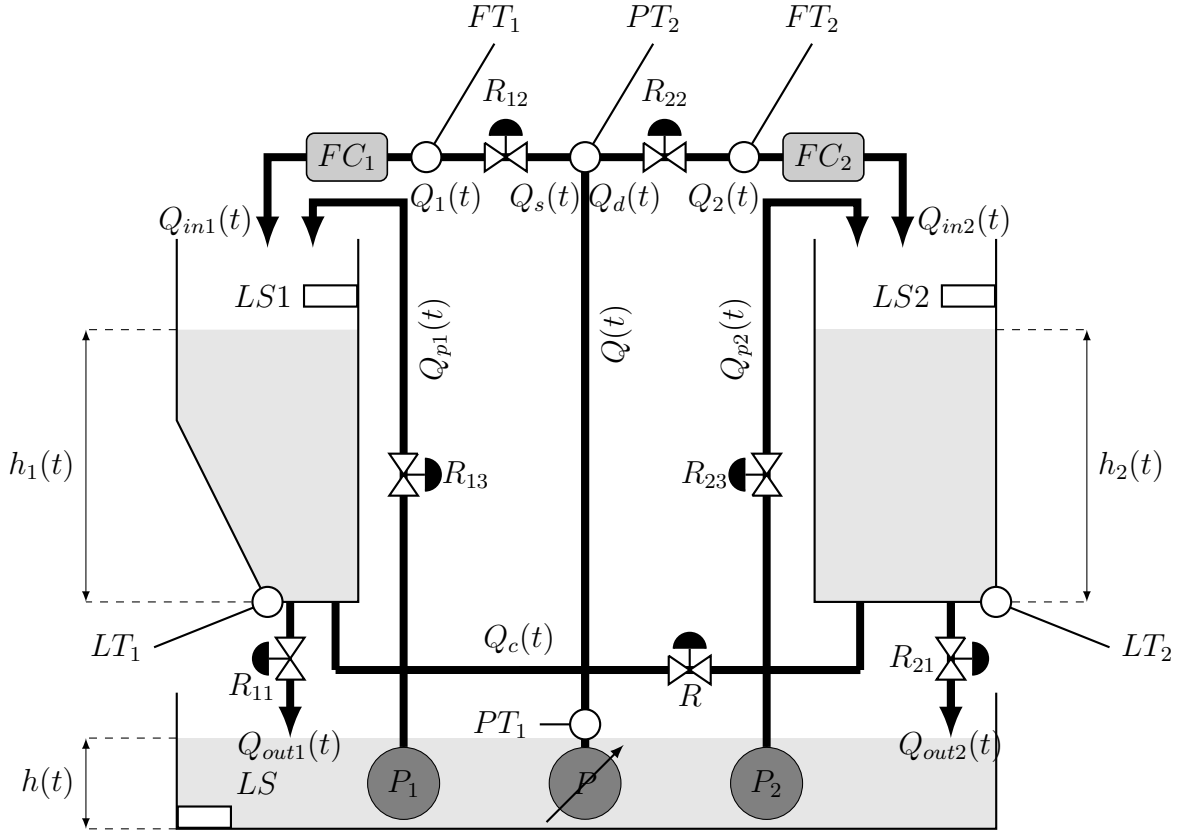


Figura 1: Instalația ASTANK2

Modelul analitic al procesului este dat de cele trei ecuații dinamice (pentru fiecare rezervor în parte):

$$\begin{aligned} \frac{dV_1(t)}{dt} &= Q_{in1}(t) + u_{11}(t)Q_{p1} - Q_{out1}(t) - Q_c(t) \\ \frac{dV_2(t)}{dt} &= Q_{in2}(t) + u_{22}(t)Q_{p2} - Q_{out2}(t) + Q_c(t) \\ \frac{dV(t)}{dt} &= Q_{out1}(t) + Q_{out2}(t) - Q(t) - u_{11}(t)Q_{p1} - u_{22}(t)Q_{p2} \end{aligned} \quad (1)$$

unde

- debitul pompei principale este dat de:

$$Q(t) = k_p \cdot u(t) \quad (2)$$

- debitele la ieșirile conductelor scurte sunt date de:

$$\rho L_p \frac{dQ_{\{1,2\}}(t)}{dt} + \frac{\rho Q_{\{1,2\}}^2(t)}{2\alpha^2 S} = \frac{\rho Q_{\{s,d\}}^2}{2\alpha^2 S} \quad (3)$$

$$\text{cu } Q_s = \frac{u_1}{u_1 + u_2} \cdot \frac{\frac{u_1}{100} + \frac{u_2}{100}}{2} \cdot Q \text{ și } Q_d = \frac{u_2}{u_1 + u_2} \cdot \frac{\frac{u_1}{100} + \frac{u_2}{100}}{2} \cdot Q$$

- debitele de scurgere în rezervoare sunt date de:

$$T_{EV} \cdot \frac{dQ_{\{in1,in2\}}(t)}{dt} + Q_{\{in1,in2\}}(t) = K_{EV} \cdot Q_{\{1,2\}}(t) \quad (4)$$

- debitul de evacuare al primului rezervor este dat de:

$$Q_{out1}(h_1) = \begin{cases} a_1 \cdot \sqrt{2gh_1 \left[1 + \frac{h_1}{4L} \sin 2\theta \right]}, & h_1 \leq H \\ a_1 \cdot \sqrt{2gh_1 \left[1 + \frac{H}{2L} \sin 2\theta \right] - g \frac{H^2}{4L} \sin 2\theta}, & h_1 > H \end{cases} \quad (5)$$

- debitul de evacuare al celui de-al doilea rezervor este dat de:

$$Q_{out2} = a_2 \sqrt{2gh_2} \quad (6)$$

- debitul de comunicație este dat de:

$$Q_c = a_c \operatorname{sign}(P(h_1) - \rho gh_2) \sqrt{\frac{2|P(h_1) - \rho gh_2|}{\rho}} \quad (7)$$

cu

$$P(h_1) = \begin{cases} \rho gh_1 \left[1 + \frac{h_1}{4L} \sin 2\theta \right], & h_1 \leq H \\ \rho gh_1 \left[1 + \frac{H}{2L} \sin 2\theta \right] - \rho g \frac{H^2}{4L} \sin 2\theta, & h_1 > H \end{cases} \quad (8)$$

- volumele rezervoarelor sunt:

$$V_1(h_1) = \begin{cases} L\ell h_1 + \frac{h_1^2 \ell \tan \theta}{2}, & h_1 \leq H \\ h_1 \ell (L + H \tan \theta) - \frac{H^2 \ell \tan \theta}{2}. & h_1 > H \end{cases} \quad (9)$$

și

$$V_2 = A_2 h_2, \quad V = A_T h. \quad (10)$$

Se consideră u_1, u_2 fixate (luați o combinație de valori din setul $\{25\%, 50\%, 75\%, 100\%\}$) deci ca intrare a sistemului rămâne doar $u(t)$. Ieșirea se consideră vectorul $\begin{bmatrix} h_1(t) & h_2(t) \end{bmatrix}^\top$.

Cuplând ecuațiile anterioare se obține modelul analitic neliniar al procesului.

În primul caz, pentru $h_1 \leq H$, modelul corespunzător este:

$$\begin{cases} \frac{dh_1(t)}{dt} = \frac{1}{\ell(L + h_1(t) \tan \theta)} \left[Q_{in1}(t) + u_{11}(t)Q_{p1} - a_1 \cdot \sqrt{2gh_1(t) \left[1 + \frac{h_1(t)}{4L} \sin 2\theta \right]} - a_c \operatorname{sign} \left(h_1(t) - h_2(t) + \frac{h_1^2(t)}{4L} \sin 2\theta \right) \cdot \sqrt{2g \left| h_1(t) - h_2(t) + \frac{h_1^2(t)}{4L} \sin 2\theta \right|} \right] \\ \frac{dh_2(t)}{dt} = \frac{1}{A_2} \left[Q_{in2}(t) + u_{22}(t)Q_{p2} - a_2 \sqrt{2gh_2(t)} + a_c \operatorname{sign} \left(h_1(t) - h_2(t) + \frac{h_1^2(t)}{4L} \sin 2\theta \right) \cdot \sqrt{2g \left| h_1(t) - h_2(t) + \frac{h_1^2(t)}{4L} \sin 2\theta \right|} \right] \\ \frac{dh(t)}{dt} = \frac{1}{A_T} \left[a_1 \sqrt{2 \left[gh_1(t) \left(1 + \frac{h_1(t)}{4L} \sin 2\theta \right) \right]} + a_2 \sqrt{2gh_2(t)} - \frac{u_1 + u_2}{200} Q(t) - u_{11}(t)Q_{p1} - u_{22}(t)Q_{p2} \right] \end{cases} \quad (11)$$

În al doilea caz, pentru $h_1 > H$, modelul corespunzător este:

$$\begin{cases} \frac{dh_1(t)}{dt} = \frac{1}{\ell(L + H \tan \theta)} \left[Q_{in1}(t) + u_{11}Q_{p1} - a_1 \cdot \sqrt{2 \left[gh_1(t) \left(1 + \frac{H}{2L} \sin 2\theta \right) - g \frac{H^2}{4L} \sin 2\theta \right]} - \right. \\ \left. - a_c \operatorname{sign} \left(h_1(t) - h_2(t) + \frac{h_1(t)H}{2L} \sin 2\theta - \frac{H^2}{4L} \sin 2\theta \right) \cdot \sqrt{2g \left| h_1(t) - h_2(t) + \frac{h_1(t)H}{2L} \sin 2\theta - \frac{H^2}{4L} \sin 2\theta \right|} \right] \\ \frac{dh_2(t)}{dt} = \frac{1}{A_2} \left[Q_{in2}(t) + u_{22}(t)Q_{p2} - a_2 \sqrt{2gh_2(t)} + a_c \operatorname{sign} \left(h_1(t) - h_2(t) + \frac{h_1(t)H}{2L} \sin 2\theta - \frac{H^2}{4L} \sin 2\theta \right) \sqrt{2g \left| h_1(t) - h_2(t) + \frac{h_1(t)H}{2L} \sin 2\theta - \frac{H^2}{4L} \sin 2\theta \right|} \right] \\ \frac{dh(t)}{dt} = \frac{1}{A_T} \left[a_1 \sqrt{2gh_1(t) \left(1 + \frac{H}{2L} \sin 2\theta \right) - g \frac{H^2}{2L} \sin 2\theta} + a_2 \sqrt{2gh_2(t)} - \frac{u_1 + u_2}{200} Q(t) - u_{11}Q_{p1} - u_{22}(t)Q_{p2} \right] \end{cases} \quad (12)$$

2 Parametri model

Simbol pa- rametru	Denumire	Valoare
L_p	Lungime conductă scurtă	0.04 m
S	Secțiuni conducte scurte	0.00007854 m ²
ρ	Densitatea apei	1000kg/m ³
α	Coeficient de curgere pe conductele scurte	0.127
L	Lungime bază rezervor 1	0.08 m
ℓ	Lățime bază rezervor 1	0.14 m
H	Înălțime corp teșit rezervor 1	0.25 m
θ	Unghi de înclinare a peretelui teșit față de verticală	$15^\circ = \frac{\pi}{12}$
g	Accelerația gravitațională	9.8 m/s ²
A_2	Arie rezervor 2	0.021m ²
A_T	Arie rezervor acumulator	0.1273 m ²
a_1	Coeficient de curgere din rezervorul 1	$4.2175 \cdot 10^{-5}$ m ²
a_2	Coeficient de curgere din rezervorul 2	$4.4842 \cdot 10^{-5}$ m ²
a_c	Coeficient de curgere pe conducta de comunicare	$4.307 \cdot 10^{-6}$ m ²
\bar{Q}	Debit maxim de alimentare de la pompa principală	$7 \text{ L/min} = \frac{7 \cdot 10^{-3}}{60} = 1.1667 \cdot 10^{-4} \text{ m}^3/\text{s}$
Q_{p1}, Q_{p2}	Debit de la pompele auxiliare	$3 \text{ L/min} = \frac{3 \cdot 10^{-3}}{60} = 0.5 \cdot 10^{-4} \text{ m}^3/\text{s}$
h_0	Înălțimea inițială a apei în rezervorul acumulator	0.17 m
k_p	Coeficient de conversie tensiune-debit pompă principală	$\frac{7}{10} \text{ L}/(\text{min} \cdot \text{V})$
K_{EV}	Coeficient de transfer debit	1
T_{EV}	Constantă de timp pentru transfer debit	0.0125s

Tabela 1: Parametri instalație ASTANK2