



Considerând că pasul  $\Delta x$  este foarte mic, putem aproxima curba AB cu un segment  $\Rightarrow$  vom avea un triunghi dreptunghic  $\triangle ABC$ .

$$\operatorname{tg} A = \frac{BC}{AC} = \frac{\varepsilon}{\Delta x} = f(x_i, y_i) \Rightarrow \varepsilon = \Delta x \cdot f(x_i, y_i) \quad (5)$$

$$\varepsilon = y_{i+1} - y_i \quad (6)$$

$$\xrightarrow{(5) \text{ și } (6)} y_{i+1} - y_i = \Delta x \cdot f(x_i, y_i)$$

$$y_{i+1} = y_i + \Delta x \cdot f(x_i, y_i)$$

### Exemplul 1.

Să se rezolve următoarea ecuație diferențială  $y' = x + 2y$ , știind că soluția inițială este  $y(0) = 0$ , iar  $x$  variază în intervalul  $[0, 1]$  cu pasul  $\Delta x = 0,25$ .

#### Rezolvare:

Pentru a înțelege principiul metodei Euler, rezolvarea se va face pas cu pas.

Din datele problemei rezultă că:  $f(x, y) = x + 2y$  și  $x_0 = 0$ , iar  $y_0 = 0$ .

După identificarea datelor inițiale se va folosi metoda Euler pentru a genera, din aproape în aproape, valorile pentru  $x_1, y_1; x_2, y_2; \dots$  până la parcurgerea întregului interval pe axa  $x$ .

Formula generală a metodei Euler este  $y_{i+1} = y_i + \Delta x \cdot f(x_i, y_i)$ .

Pentru  $i = 0$  vom avea :

$$x_1 = x_0 + \Delta x = 0 + 0,25 = 0,25$$

$$y_1 = y_0 + \Delta x \cdot f(x_0, y_0) = y_0 + \Delta x \cdot (x_0 + 2 \cdot y_0) = 0 + 0,25 \cdot (0 + 2 \cdot 0) = 0$$

Pentru  $i = 1$  vom avea :

$$x_2 = x_1 + \Delta x = 0,25 + 0,25 = 0,5$$

$$y_2 = y_1 + \Delta x \cdot f(x_1, y_1) = y_1 + \Delta x \cdot (x_1 + 2 \cdot y_1) = 0 + 0,25 \cdot (0,25 + 2 \cdot 0) = 0,0625$$

Pentru  $i = 2$  vom avea :

$$x_3 = x_2 + \Delta x = 0,5 + 0,25 = 0,75$$

$$y_3 = y_2 + \Delta x \cdot f(x_2, y_2) = y_2 + \Delta x \cdot (x_2 + 2 \cdot y_2) = 0,0625 + 0,25 \cdot (0,5 + 2 \cdot 0,0625) = 0,21875$$

Pentru  $i = 3$  vom avea :

$$x_4 = x_3 + \Delta x = 0,75 + 0,25 = 1$$

$$y_4 = y_3 + \Delta x \cdot f(x_3, y_3) = y_3 + \Delta x \cdot (x_3 + 2 \cdot y_3) = 0,21875 + 0,25 \cdot (0,75 + 2 \cdot 0,21875) = 0,515625$$

Dacă centralizăm rezultatele obținute într-un tabel obținem:

$i$	$x_i$	$y_i$
0	0,00	0,000000
1	0,25	0,000000
2	0,50	0,062500
3	0,75	0,218750
4	1,00	0,515625

De fiecare dată când rezolvăm o problemă folosind o metodă numerică ne întrebăm cât de corectă este soluția obținută.

Pentru exemplul considerat, ecuația care generează derivata noastră este:

$$y = 0,25 e^{2x} - 0,5 x - 0,25$$

Dacă calculăm valoarea lui  $y$ , cu această formulă și pentru valorile lui  $x$  din metoda numerică, vom obține următoarele rezultate:

$x$	$y$
0,00	0,000000
0,25	0,037180
0,50	0,179570
0,75	0,495422
1,00	1,097264

Reprezentând comparativ rezultatele din cele două tabele obținem figura 2 (linia continuă reprezintă soluția reală, iar punctele soluția numerică):

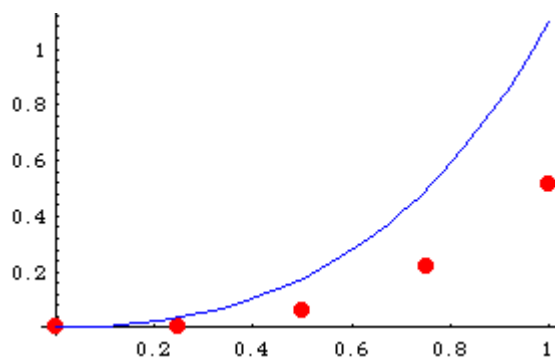


Figura 2. Reprezentarea comparativă a soluție reale și a celei numerice pentru ecuația din exemplul 1, pas de integrare = 0,25

Din figură se observă că soluția numerică este din ce în ce mai îndepărtată de cea reală pe măsură ce înaintăm pe axa  $x$ . De aici, este evident că rezultatul obținut este incorect. **Motivul pentru care soluția numerică generează erori atât de mari este valoarea pasului de integrare. Cu cât pasul de integrare este mai mic, cu atât valoarea numerică va fi mai apropiată de valoarea reală.**

Pentru a demonstra influența pasului de integrare asupra rezultatelor obținute, în figura 3 este reprezentată soluția reală și noua soluție numerică pentru un pas de integrare egal cu 0,02.

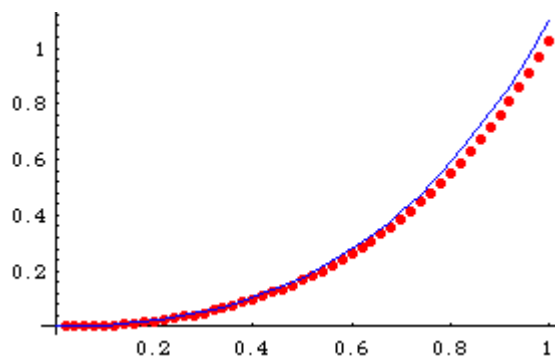


Figura 3. Reprezentarea comparativă a soluție reale și a celei numerice pentru ecuația din exemplul 1, pas de integrare = 0,02

Se observă că acuratețea rezultatelor este mult mai ridicată.

**Obs.** Un pas de integrare mic înseamnă foarte multe valori de calculat, respectiv impune utilizarea unor limbaje de programare (Matlab).

**Exemplul 2 :** Să se stabilească un program care, pe baza ecuației diferențiale de ordinul I ce descrie dinamica evoluției nivelului ( $h(t)$ ) într-un rezervor cu scurgere liberă, să determine evoluția nivelului pentru o modificare sub forma de semnal treaptă a debitului de alimentare.

Ecuația diferențială de ordinul I ce descrie dinamica evoluției nivelului ( $h(t)$ ) într-un rezervor cu scurgere liberă în cazul modificării debitului de intrare este:

$$T_t * h'(t) + h(t) = K * dq \quad (7)$$

Unde:  $dq$  – variația debitului,  $T_t$  – constanta de timp,  $K$  – coeficientul de transfer.

$dq=0,2$  ;  $T_t=20$  ;  $K=2$  ; la  $t=0$ ,  $h_0=0,5$ , iar limita superioară în timp până la care se urmărește evoluția lui  $h$  este de 100 secunde. Pasul pe axa timpului se consideră  $dt = 2$ .

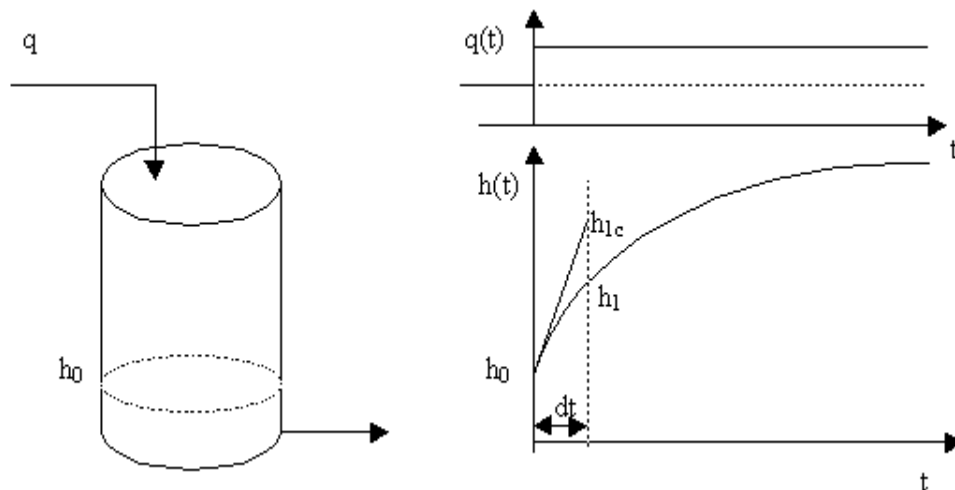


Figura 4. Rezervor hidraulic cu scurgere liberă : evoluția nivelului ca urmare a modificării debitului sub forma de semnal treaptă. Principiul metodei Euler.

În acest caz,  $y=h$ ;  $x=t$ , iar expresia derivatei este :

$$f(x,y)=y'(x) = f(h,t) = h'(t) = (K*dq-h)/T_t \quad (8)$$

Condiția inițială este  $h(t=0) = h_0=0,5$ .

Dacă se face pe axa  $t$  un pas de valoare  $dt$ , conform metodei Euler se poate calcula (aproxima) valoarea lui  $h$  cu relația:

$$h_{i+1} = h_i + f(h_i, t_i) \cdot dt \quad (9)$$

unde :  $t_n = n \cdot dt$

Programul de mai jos, construit pe baza unui ciclu « while », reține valorile succesive ale timpului și nivelului în vectorii  $hvect$  și  $tvect$ . Algoritmul de soluționare numerică este prezentat în figura 5.

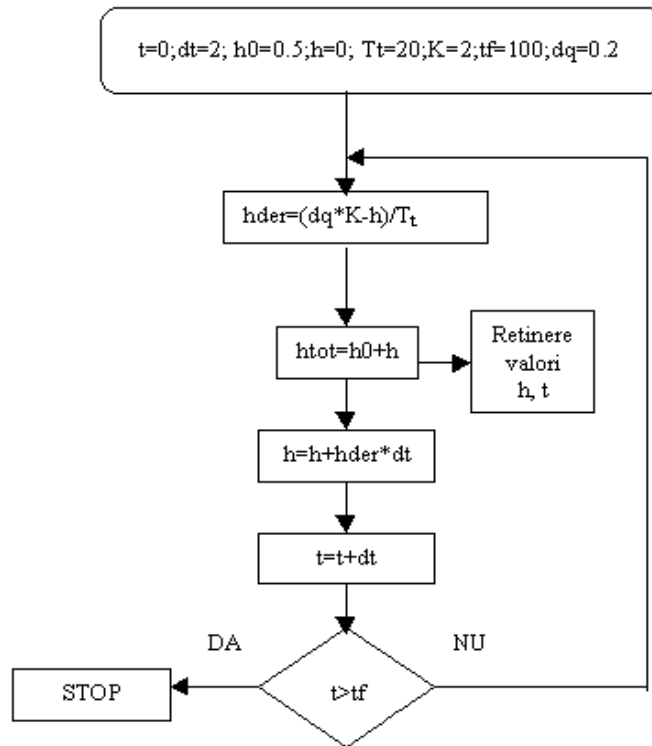


Figura 5. Ordinograma de soluționare prin metoda Euler a ecuației 2

```

%dinamica evolutiei nivelului intr-un rezervor cu scurgere libera - Metoda Euler
%valori initiale, pas, contor, timp final
h0=0.5;h=0;t=0;dt=2;n=1;tf=100;
%coeficientul de transfer, constanta de timp, valoare salt
K=2;Tt=20;dq=0.2;
while t<=tf
    %derivata
    hder=(dq*K-h)/Tt;
    htot=h0+h;
    hvect(n)=htot;
    tvect(n)=t;
    %Euler:
    h=h+hder*dt;
    t=t+dt;
    n=n+1;
end;
plot(tvect, hvect, 'r*');grid;
title('Evolutia nivelului intr-un rezervor cu scurgere libera');
xlabel('timp t, [s]');
ylabel('nivel h, [cm]');

```

In figura 6 sunt prezentate, comparativ, rezultatele obținute prin utilizarea a doi pași de integrare diferiți( 2 și 10). Se pot constata erorile generate de un pas de integrare mare.

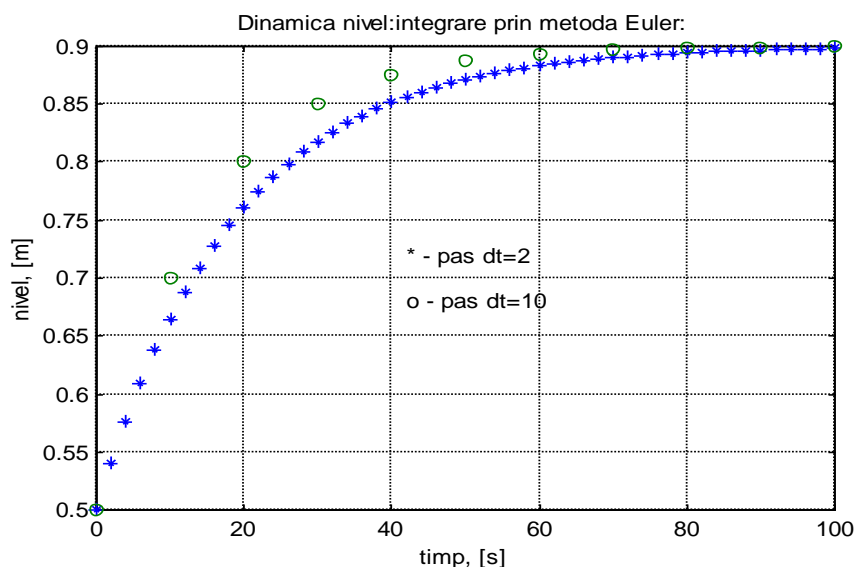


Figura 6. Efectul pasului de integrare asupra preciziei metodei Euler.

#### a. Funcții Matlab pentru integrarea numerică a ecuațiilor diferențiale

Funcțiile MATLAB pentru integrarea numerică a ecuațiilor diferențiale se bazează pe metoda Runge – Kutta pentru rezolvarea ecuațiilor diferențiale de ordinul I și a ecuațiilor de ordin superior prin conversia lor în sisteme de ecuații diferențiale de ordinul I.

Funcțiile pentru integrarea numerică a ecuațiilor de ordinul I sunt:

ode23 – rezolvă ecuații diferențiale prin metoda Runge – Kutta de ordin 2/3;

ode45 – rezolvă ecuații diferențiale prin metoda Runge – Kutta de ordin 4/5;

Sintaxe:

$[x,y]=ode23('yprim',x0,xf,y0)$  sau  $[x,y]=ode23('yprim',tspan,y0)$

$[x,y]=ode45('yprim',x0,xf,y0)$  sau  $[x,y]=ode45('yprim',tspan,y0)$

Unde: yprim – o variabilă șir cu numele unui fișier M care definește derivata funcției necunoscute y;

x0 – valoarea inițială a variabilei x;

xf – valoarea finală a variabilei x;

tspan – vector linie care conține limitele intervalului pe care este definită variabila x;

y0 – un vector coloană conținând condițiile inițiale.

Utilizând funcțiile ode se poate obține atât soluția numerică cât și cea analitică a ecuației diferențiale.

#### Exemplul 1:

Să se integreze ecuația diferențială  $y' = 3 \cdot x^2$ , pe intervalul  $[2,4]$  cu condiția inițială  $y(2) = 0,5$ .

Soluția analitică este  $y_a = x^3 - 7,5$ . Să se reprezinte grafic comparativ soluția numerică și cea analitică.

**Rezolvare:**

**Etapa 1:** Se creează un fișier funcție cu numele g1.m și se transcrie în limbaj Matlab expresia matematică a funcției:

```
function dy=g1(x,y);
dy=3*x^2;
```

**Etapa 2:** Apelăm funcția g1.m cu secvența:

```
[x,y]=ode23('g1',2,4,0.5);
ya=x.^3-7.5;
plot(x,y,'or',x,ya,'-b');grid;
title('Solutionare cu functia ode23');
xlabel('x');
ylabel('y numeric si analitic')
```

**varianta 2:**

```
tspan=[2,4];y0=0.5;
[x,y]=ode23('g1',tspan,y0);
ya=x.^3-7.5;
plot(x,y,'go:',x,ya,'rd-');grid;xlabel('x');ylabel('y')
```

## PROBLEME

**1.** Să se integreze, folosind funcția ode23, ecuația diferențială  $y' = -0.1 \cdot y$  pe intervalul  $[0,5]$  cu condiția inițială  $y(0) = 4$ . Soluția analitică este  $ya = 4 \cdot e^{-0.1x}$ . Să se reprezinte grafic comparativ soluția numerică și cea analitică.

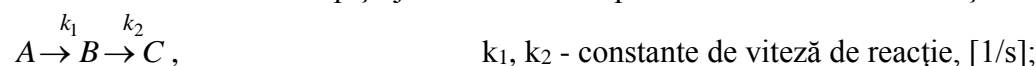
**2.** Să se integreze, folosind funcția ode23, ecuația diferențială  $y' = 3y + e^{2x}$  pe intervalul  $[0,2]$  cu condiția inițială  $y(0) = 3$ . Soluția analitică este  $ya = 4 \cdot e^{3x} - e^{2x}$ . Să se reprezinte grafic comparativ soluția numerică și cea analitică.

**3.** Un sistem este descris de următoarea ecuație diferențială:  $0.5e'(t) + e(t) = i(t)$ . Să se stabilească evoluția mărimii de ieșire, dacă mărimea de intrare  $i$  se modifică sub formă de semnal treaptă unitară pe intervalul de timp  $0 - 4$  minute, cu condiția inițială  $e(0) = 0$ .

## PROBLEME

**1. Reactorul de tip șarjă (BATCH Reactor)** – în acest reactor toți reactanții sunt introduși în momentul inițial, iar când reacția se încheie, reactorul este golit și pregătit pentru o nouă șarjă.

Se consideră un reactor tip șarjă cu amestecare perfectă în care are loc reacția:



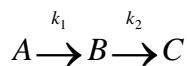
Din bilanțul de materiale pentru fiecare component rezultă următoarele ecuații de variație a concentrației componentelor în timp:

$$\begin{cases} \frac{dC_A}{dt} = -k_1 \cdot C_A \\ \frac{dC_B}{dt} = k_1 \cdot C_A - k_2 \cdot C_B \\ \frac{dC_C}{dt} = k_2 \cdot C_B \end{cases}$$

Pentru o temperatură constantă în reactor, să se calculeze variația concentrațiilor  $C_A$ ,  $C_B$ ,  $C_C$  în timp știind că:  $C_A = 2 \text{ kmol/m}^3$ ,  $k_1 = 10 \text{ l/h}$ ,  $k_2 = 7,5 \text{ l/h}$ ,  $V_r = 1 \text{ m}^3$ , reacția durează o oră, iar pasul de integrare se consideră  $dt = 0,001 \text{ h}$ .

## 2. Reactorul tubular - curgere tip piston, regim staționar

Se consideră un reactor tubular, curgere tip piston în care au loc reacțiile:



Ecuatiile bilanțurilor de materiale pe componenți sunt:

$$\frac{dC_A}{dh} = -\frac{k_1 \cdot C_A}{w}$$

$$\frac{dC_B}{dh} = \frac{k_1 \cdot C_A - k_2 \cdot C_B}{w}$$

$$\frac{dC_C}{dh} = \frac{k_2 \cdot C_B}{w}$$

unde :

$$k_1 = k_{10} \cdot e^{-\frac{E_1}{RT}}$$

$$k_2 = k_{20} \cdot e^{-\frac{E_2}{RT}}$$

În relațiile de mai sus:

$k_1, k_2$  = constantele de viteză de reacție, [1/s];

$k_{10} = 2 \cdot 10^5$ ;  $k_{20} = 6 \cdot 10^5$

$E_1 = 30000$ ;  $E_2 = 35000$  - energii de activare, [kJ/kmol];

$R = 8.314$  [kJ/K/kmol];

$T_K = T_C + 273$ , [K]

Valori numerice ale parametrilor modelului:

$C_A = 2,5$  [kmol/m<sup>3</sup>] - Concentrația inițială;

$T_C = 25$  [°C] + temperatura inițială;

$F = 1$  [m<sup>3</sup>/h] + debitul de fluid;

$D = 0,02$  [m] + diametrul reactorului;

$h = 0$ ;  $h_f = 2$  [m] – lungimea reactorului;

$dh = 0,01$  – pasul;

$$w = \frac{F}{S} = \frac{F}{\frac{\pi \cdot D^2}{4} \cdot 3600} \text{ [m/s]} - \text{viteza fluidului;}$$

Să se reprezinte evoluția concentrațiilor molare ale componenților în lungimea reactorului tubular.