Бібліотека моделей апаратів технологічних процесів

| Ім'я: | TechApp |
|------------|---|
| Засновано: | жовтень 2005р |
| Версія: | 0.9.0 |
| Cmamyc: | Відкритий (GPL) |
| Автор: | Роман Савоченко, Максим Лисенко, Ксенія Яшина |
| Onuc: | Надає бібліотеку моделей технологічних апаратів. |
| Адреса: | БД у файлі: SQLite.LibDB.techApp (LibsDB.OscadaLibs.db) |

Показник

| <u>Бібліотека моделей апаратів технологічних процесів</u> | 1 |
|---|----|
| Про бібліотеку | |
| <u> 1 Концепція</u> | 2 |
| 2 Склад бібліотеки | 4 |
| Затримка (lag) <1.2> | 4 |
| Шум (2 гарм. + випадк.) (noise) <3.5> | 4 |
| <u> Шаровий кран (ballCrane) <1.4></u> | 5 |
| <u>Сепаратор (separator) <14></u> | 5 |
| Клапан (klap) <19.5> | 6 |
| Затримка (чиста) (lagClean) <2.9> | |
| Котел: барабан (boilerBarrel) <30.5> | 7 |
| Котел: топка (boilerBurner) <50.5> | |
| Мережа (навантаження) (net) <13> | 10 |
| <u>Джерело (тиск) (src_press) <12></u> | |
| Повітряний холодильник (cooler) <16.5> | 10 |
| Компресор газовий (compressor) <12> | |
| <u>Джерело (витрати) (src_flow) <2.2></u> | 12 |
| <u>Труба-база (ріреВаse) <11.5></u> | |
| Труба 1->1 (pipe1_1) <36.5> | 13 |
| <u>Труба 2->1 (ріре2_1) <26></u> | |
| <u>Труба 3->1 (ріре3_1) <36></u> | |
| <u>Труба 1->2 (ріре1_2) <25.5></u> | |
| Труба 1->3 (ріре1_3) <36.5> | 16 |
| <u>Труба 1->4 (ріре1_4) <47.5></u> | |
| Виконавчий мех. клапану (klapMech) <3> | |
| <u>Діафрагма (diafragma) <14></u> | _ |
| Теплообмінник (heatExch) <28.4> | 19 |

Про бібліотеку

Бібліотека створюється для надання моделей апаратів технологічних процесів. Бібліотека не є статичною, а будується на основі модуля JavaLikeCalc, який дозволяє створювати обчислення на мові яка нагадує Java.

потрібно Для адресації ДО функцій цієї бібліотеки використовувати шлях: <DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.*>. Де '*' ідентифікатор функції у бібліотеці.

Під'єднати бібліотеку моделей апаратів до проекту станції OpenSCADA можна шляхом завантаження вкладеного файлу БД, розташування його у директорії БД проекту станції та створення об'єкту БД для модуля БД "SQLite", вказавши файл БД у конфігурації.

Для кожної функції відбувалося оцінювання часу виконання. Вимірювання відбувалося на системі з наступними параметрами: Athlon 64 3000+ (2000МГц) та ALTLinux 5.1-32біт шляхом виміру загального часу виконання функції при виклику її 1000 разів. Вибірка відбувалася по найменшому значенню з п'яти обчислень. Час розташовується у кутових дужках та вимірюється мікросекундами.

1 Концепція

У основі моделі кожного апарату лежить обчислення витрат на вході та тиску на виході виходячи із тиску на вході та витрат на виході. В цілому, моделі апаратів технологічних процесів описуються різничними рівняннями для дискретних машин.

На основі функцій цієї бібліотеки можна легко та швидко будувати моделі технологічних процесів у модулі <u>BlockCalc</u> шляхом поєднання блоків згідно з технологічною схемою. Приклад поєднання частини апаратів технологічної схеми наведено на рис. 1.

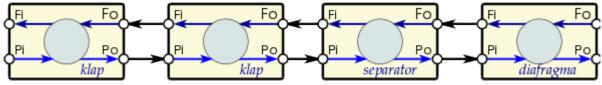


Рис. 1. Приклад блочної схеми технологічного процесу.

У основі моделі будь якого апарату ТП лежать дві основні формули, а саме формула витрат та тиску середовища. Канонічна формула витрат середовища для перетину труби або прохідного перетину звуження має вигляд (1).

$$F = S * \sqrt{Qr * \Delta P} \quad (1)$$

Де:

F — масові витрати (т/год).

S — поперечний перетин (м2).

Or — реальна щільність середовища (кг/м3).

 ΔP — різниця тиску (ат).

Реальна щільність обчислюється за формулою (2).

$$Qr = Q\theta + Q\theta * Kpr * (Pi - 1)$$
 (2)

Де:

Q0 — щільність середовища при нормальних умовах (кг/м3).

Крг — коефіцієнт стиснення середовища (0,001 — рідина; 0,95 — газ).

Рі — вхідний тиск (ат).

Будь яка труба становить потоку динамічний опір, який пов'язаний з тертям о стіни труби та який залежить від швидкості потоку. Динамічний опір труби відображається формулою (3). Загальні витрати середовища з урахуванням динамічного опору обчислюються за формулою (4).

$$\Delta Pr = Kr * \frac{l}{D} \frac{Qr * v^{2}}{2} = Ktr * \frac{l * Qr}{2 * D} * \left(\frac{F}{Qr * S}\right)^{2} = \frac{Ktr * l * F^{2} * \sqrt{\pi}}{4 * S * Qr}$$
(3)

Де:

ΔР — різниця тиску (ат), опір потоку середовища стінками трубопроводу.

Kr — коефіцієнт тертя стінок трубопроводу.

D — діаметр трубопроводу (м).

1 — довжина трубопроводу (м).

v — швидкість потоку у трубопроводі (м3/ч).

$$F = \frac{4 * S * Qr}{Ktr * lo * 1.7724 + 4 * Qr} * \sqrt{Qr * \Delta P}$$
 (4)

Формула (1) описує ламінарний потік середовища у до критичних швидкостях. У випадку перевищення критичної швидкості обчислення витрат відбувається за формулою (5). Універсальна формула обчислення витрат на всіх швидкостях буде мати вигляд (6).

$$F = S * \sqrt{Qr * (Pi - 0.528 * Pi)}$$
 (5)

Де:

Рі — тиск з початку труби.

$$F = \frac{4 * S * Qr}{Ktr * lo * 1.7724 + 4 * Qr} * \sqrt{Qr * (Pi - max(Po, Pi * 0,528))}$$
(6)

Де:

Ро — тиск у кінці труби.

У динамічних системах зміна витрат на кінці труби не відбувається миттево, а запізнюється на час переміщення ділянки середовища від початку трубопроводу до кінця. Цей час залежить від довжини труби та швидкості руху середовища у трубі. Затримку зміни витрат на кінці труби можна описати формулою (7). Результуюча формула розрахунку витрат у трубі, з урахуванням особливостей вказаних вище, записується у вигляді (8).

$$Fo = F * (1 - e^{\frac{-t * v}{l}})$$
 (7)

Де:

Fo — витрати на кінці труби.

v — швидкість потоку середовища = F/(Qr*S).

$$F = \frac{4 * S * Qr}{Ktr * lo * 1.7724 + 4 * Qr} * \sqrt{Qr * (Pi - max(Po, Pi * 0,528))} * (1 - e^{\frac{-t * F}{l * Qr * S}})$$
(8)

Тиск середовища у об'ємі за звичай обчислюється ідентично для всіх випадків, за формулою (9).

$$P = \int \Delta F \, dt = \int \frac{\Delta F}{(O0 * Kpr * S * l)} \, dt \qquad (9)$$

2 Склад бібліотеки

У своєму складі бібліотека містить біля двох десятків моделей часто потрібних апаратів технологічних процесів та допоміжних елементів. Назви функцій та їх параметрів наявні на трьох мовах: Англійська, Російська та Українська.

Затримка (lag) <1.2>

Опис: Модель затримки. Може використовуватися для імітації запізнювання значень давачів.

Параметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовчению |
|-------|-------------------------|----------|------------|------------|---------------|
| out | Вихід | Реальний | Повернення | false | 0 |
| in | Вхід | Реальний | Вхід | false | 0 |
| t_lg | Час запізнення (с) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| f_frq | Частота обчислення (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |

Програма:

out-=(out-in)/(t_lg*f_frq);

Шум (2 гарм. + випадк.) (noise) <3.5>

Опис: Модель шуму. Містить три складові:

- перша гармоніка;
- друга гармоніка;
- шум на основі генератору випадкових чисел.

Папаметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|--------|---------------------------------|----------|------------|------------|---------------|
| out | Вихід | Реальний | Повернення | false | 0 |
| off | Загальний зсув | Реальний | Вхід | false | 1 |
| a_g1 | Амплітуда гармоніки 1 | Реальний | Вхід | false | 10 |
| per_g1 | Період гармоніки 1 (сек) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| a_g2 | Амплітуда гармоніки 2 | Реальний | Вхід | false | 5 |
| per_g2 | Період гармоніки 2 (сек) | Реальний | Вхід | false | 0.1 |
| a_rnd | Амплітуда випадкових значень | Реальний | Вхід | false | 1 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |
| tmp_g1 | Лічильник гармоніки 1 | Реальний | Вхід | true | 0 |
| tmp_g2 | Лічильник гармоніки 2 | Реальний | Вхід | true | 0 |

```
tmp g1=(tmp g1>6.28)?0:tmp g1+6.28/(per g1*f frq);
tmp g2=(tmp g2>6.28)?0:tmp g2+6.28/(per g2*f frq);
out=off+a g1*sin(tmp g1)+a g2*sin(tmp g2)+a rnd*(rand(2)-1);
```

Шаровий кран (ballCrane) <1.4>

Опис: Модель шарового крану. Включає час ходу та час відриву.

Параметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|----------|---------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| pos | Положення (%) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| com | Команда | Логічний | Вхід | false | 0 |
| st_open | Стан "Відкрито" | Логічний | Вихід | false | 0 |
| st_close | Стан "Закрито" | Логічний | Вихід | false | 1 |
| t_full | Час ходу (с) | Реальний | Вхід | false | 5 |
| t_up | Час зриву (с) | Реальний | Вхід | false | 0.5 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |
| tmp_up | Лічильник зриву | Реальний | Вхід | true | 0 |
| lst_com | Остання команда | Логічний | Вхід | true | 0 |

```
Програма:
```

```
if( !(st_close && !com) && !(st_open && com) )
  tmp_up=(pos>0&&pos<100)?0:(tmp_up>0&&lst_com==com)?tmp_up-1./f_frq:t_up;
 pos+=(tmp_up>0)?0:(100.*(com?1.:-1.))/(t_full*f_frq);
 pos=(pos>100)?100:(pos<0)?0:pos;
 st open=(pos>=100)?true:false;
 st close=(pos<=0)?true:false;</pre>
 lst com=com;
```

Сепаратор (separator) <14>

Опис: Модель сепаратору з двома фазами рідинною та газовою.

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідн. витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідн. тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Si | Вхідн. перетин (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.2 |
| Fo | Вихідн. витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідн. тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So | Вихідн. перетин (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.2 |
| lo | Вихідн. довжина (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Го_ж | Вихідн. витрати рідини (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Ро_ж | Вихідн. тиск рідини (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| Lж | Рівень рідини (%) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| РгосЖ | % рідини. | Реальний | Вхід | false | 0.01 |
| Vap | Об'єм апарату (м3) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Qж | Щильність рідини (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1000 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 200 |

```
Програма:
```

```
Fx=max(0,Fi*ProcX);
```

```
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi,Pi,293,Si,Fo+Fx,Po,293,So,lo,Q0,0.95,0.
  01, f frq);
Lx = max(0, min(100, Lx+0.27*(Fx-Fo x)/(Vap*Qx*f frq)));
Po x = Po + Lx*Vap/Qx;
```

Клапан (klap) <19.5>

Опис: Модель клапану яка враховує:

- два клапана в одному;
- зверхкритичне витікання;
- зміна температури при дроселюванні;
- робота тільки у одному напрямку, зворотний клапан;
- керування швидкістю зміни положення;
- нелінійність прохідного перетину від положення.

Параметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовчению |
|--------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідн. витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідн. тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti | Вхідн. температура (К) | Реальний | Вхід | false | 273 |
| Fo | Вихідн. витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідн. тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| То | Вихідн. температура (К) | Реальний | Вихід | false | 273 |
| So | Вихідн. перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo | Вихідн. довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| S_kl1 | Перетин клапану 1 (м2) | Реальний | Вхід | false | .1 |
| 1_kl1 | Полож. клапану 1 (%) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| t_kl1 | Час відкриття клапану 1 (с) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| S_kl2 | Перетин клапану 2 (м2) | Реальний | Вхід | false | .05 |
| 1_kl2 | Полож. клапану 2 (%) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| t_kl2 | Час відкриття клапану 2 (с) | Реальний | Вхід | false | 5 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kln | Коефіц. нелінійності | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіц. стискання середовища | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| Ct | Теплоемність середовища | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Riz | Тепл. опір ізоляції | Реальний | Вхід | false | 20 |
| noBack | Зворотній клапан | Логічний | Вхід | false | 0 |
| Fwind | Швидкість повітря | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Twind | Темпер. повітря | Реальний | Вхід | false | 273 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 200 |
| tmp_11 | Затримка положення 1 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| tmp_12 | Затримка положення 2 | Реальний | Вихід | true | 0 |

```
Qr=Q0+Q0*Kpr*(Pi-1);
tmp_l1 += (abs(l_kl1-tmp_l1) > 5) ? 100*sign(l_kl1-tmp_l1)/(t_kl1*f_frq) :
  (l_kl1-tmp_l1)/(t_kl1*f_frq);
tmp_12 += (abs(l_kl2-tmp_12) > 5) ? 100*sign(l_kl2-tmp_12)/(t_kl2*f_frq) :
  (l_kl2-tmp_l2)/(t_kl2*f_frq);
Sr=(S_kl1*pow(tmp_l1,Kln)+S_kl2*pow(tmp_l2,Kln))/pow(100,Kln);
```

```
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi, Pi, Ti, Sr, EVAL REAL, Po, 293, So, lo, Q0, Kpr,
                   0.01, f frq);
 if ( noBack ) Fi = max(0, Fi);
 Po = \max(0, \min(100, Po+0.27*(Fi-Fo)/(Q0*Kpr*So*lo*f frq)));
To = max(0, min(2e3, To + (abs(Fi) * (Ti*pow(Po/Pi, 0.02) - To) + (Fwind+1) * (Twind-1) 
                    To)/Riz)/(Ct*So*lo*Qr*f frq)));
```

Затримка (чиста) (lagClean) <2.9>

Опис: Модель чистої (транспортної) затримки. Реалізується шляхом включення декількох ланцюгів простої затримки. Призначено для імітації затримок у довгих трубопроводах.

Параметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------|----------|------------|------------|---------------|
| out | Вихід | Реальний | Повернення | false | 0 |
| in | Вхід | Реальний | Вхід | false | 0 |
| t_lg | Час затримки (с) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| f_frq | Частота обрахунку (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |
| cl1 | Звено 1 | Реальний | Вхід | true | 0 |
| cl2 | Звено 2 | Реальний | Вхід | true | 0 |
| c13 | Звено 3 | Реальний | Вхід | true | 0 |

```
Програма:
```

```
cl1-=(cl1-in)/(t lg*f frq/4);
cl2 = (cl2 - cl1) / (t lq*f frq/4);
c13 = (c13 - c12) / (t lq*f frq/4);
out-=(out-cl3)/(t lg*f frq/4);
```

Котел: барабан (boilerBarrel) <30.5>

Опис: Модель барабану котлоагрегату.

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовчению |
|-----|---|----------|-------|------------|---------------|
| Fi1 | Вхідн. витрати води (т/год) | Реальний | Вихід | false | 22 |
| Pi1 | Вхідн. тиск води (ата) | Реальний | Вхід | false | 43 |
| Ti1 | Вхідн. температура води (К) | Реальний | Вхід | false | 523 |
| Si1 | Вхідн. перетин труби води (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.6 |
| Fi2 | Вхідн. витрати димових газів (т/год) | Реальний | Вихід | false | |
| Pi2 | Вхідн. тиск димових газів (ата) | Реальний | Вхід | false | 1.3 |
| Ti2 | Вхідн. температура димових газів (К) | Реальний | Вхід | false | 1700 |
| Si2 | Вхідн. перетин труби димових газів (м2) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Vi1 | Об'єм барабану (м3) | Реальний | Вхід | false | 3 |
| Lo | Рівень у барабані (%) | Реальний | Вихід | false | 10 |
| S | Поверхня нагріву (м2) | Реальний | Вхід | false | 15 |
| k | Коефіцієнт тепловіддачі | Реальний | Вхід | false | 0.8 |
| Fo | Вихідн. витрати пару (т/год) | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Po1 | Вихідн. тиск пару (ата) | Реальний | Вихід | false | 41.68 |
| To1 | Вихідн. температура пару (К) | Реальний | Вихід | false | 10 |
| So1 | Вихідн. перетин труби пару (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.5 |

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|---------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| lo1 | Вихідн. довжина труби пару (м) | Реальний | Вхід | false | 5 |
| Fo2 | Вихідн. витрати димових газів (т/год) | Реальний | Вхід | false | 180 |
| Po2 | Вихідн. тиск димових газів (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| To2 | Вихідн. температура димових газів (К) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Fpara | Витрати пару у барабані (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Tv | Температура води у барабані (К) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | false | 200 |

```
// Water
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi1,Pi1,293,Si1,EVAL REAL,Po1,293,So1,lo1,1
  e3,0.001,0.01,f frq);
Fi1 = max(0, Fi1);
// Steam
Lo = \max(0, \min(100, \text{Lo} + (\text{Fil} - \text{Fpara}) * 100 / (\text{Vil} * 1000 * \text{f frq})));
To1 = (100*pow(Po1, 0.241) + 5) + 273;
if ( Tv<To1 )
{
  Tv+=(k*S*(Ti2-Tv)-Fi1*0.00418*(Tv-Ti1))/f frq;
  Fpara=0;
if( Tv >= To1)
  Tv=To1;
  Lambda=2750.0-0.00418*(Tv-273);
  Fpara=(5*S*Fi2*(Ti2-Tv)-Fi1*0.00418*(Tv-Ti1))/(Po1*Lambda);
To2=Ti2-Tv/k;
Po1 = max(0, min(100, Po1+0.27*(Fpara-Fo)/(1.2*0.98*((1-
  Lo/100) *Vi1+So1*lo1) *f_frq)));
// Smoke gas
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi2, Pi2, 293, Si2, Fo2, Po2, 293, Si2, 30, 1.2, 0.98
  ,0.01,f frq);
```

Котел: топка (boilerBurner) <50.5>

Опис: Модель топки котлоагрегату, який працює на трьох видах палива: доменному, коксовому та природному газах.

Папаметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовчению |
|-----|---|----------|-------|------------|---------------|
| Fi1 | Вхідн. витрати димових газів (т/год) | Реальний | Вихід | false | |
| Pi1 | Вхідн. тиск димових газів (ата) | Реальний | Вхід | false | |
| Ti1 | Вхідн. температура димових газів (К) | Реальний | Вхід | false | 40 |
| Si1 | Вхідн. перетин труби димових газів (м2) | Реальний | Вхід | false | |
| Fi2 | Вхідн. витрати природного газу (т/год) | Реальний | Вихід | false | |
| Pi2 | Вхідн. тиск природного газу (ата) | Реальний | Вхід | false | |
| Ti2 | Вхідн. температура природного газу (К) | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Si2 | Вхідн. перетин труби природного газу (м2) | Реальний | Вхід | false | |
| Fi3 | Вхідн. витрати коксового газу (т/год) | Реальний | Вихід | false | |

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|--|----------|-------|------------|---------------|
| Pi3 | Вхідн. тиск коксового газу (ата) | Реальний | Вхід | false | |
| Ti3 | Вхідн. температура коксового газу (К) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Si3 | Вхідн. перетин труби коксового газу (м2) | Реальний | Вхід | false | |
| Fi4 | Вхідн. витрати повітря (т/год) | Реальний | Вихід | false | |
| Pi4 | Вхідн. тиск повітря (ата) | Реальний | Вхід | false | |
| Ti4 | Вхідн. температура повітря (К) | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Si4 | Вхідн. перетин труби повітря (м2) | Реальний | Вхід | false | |
| Fo | Вихідн. витрати димових газів (т/год) | Реальний | Вхід | false | |
| Po | Вихідн. тиск димових газів (ата) | Реальний | Вихід | false | |
| To | Вихідн. температура димових газів (К) | Реальний | Вихід | false | |
| So | Вихідн. перетин труби димових газів (м2) | Реальний | Вхід | false | 90 |
| lo | Вихідн. довжина труби димових газів (м2) | Реальний | Вхід | false | |
| V | Об'єм топки (м3) | Реальний | Вхід | false | 830 |
| CO | Процент вмісту СО у димових газах (%) | Реальний | Вихід | false | |
| O2 | Процент вмісту Q2 у димових газах (%) | Реальний | Вихід | false | |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | false | 200 |

```
using DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp;
pipeBase(Fi1, Pi1, Ti1, Si1, EVAL REAL, Po, 293, So, lo, 1.2, 0.95, 0.01, f frq);
Fi1 = \max(0, Fi1);
pipeBase(Fi2, Pi2, Ti2, Si2, EVAL REAL, Po, 293, So, lo, 0.7, 0.95, 0.01, f frq);
Fi2 = max(0, Fi2);
pipeBase (Fi3, Pi3, Ti3, Si3, EVAL REAL, Po, 293, So, lo, 1.33, 0.95, 0.01, f frq);
Fi3 = max(0, Fi3);
pipeBase(Fi4, Pi4, Ti4, Si4, EVAL REAL, Po, 293, So, lo, 1.293, 0.95, 0.01, f frq);
Fi4 = max(0, Fi4);
Neobhod_vzd = Fi1+10*Fi2+4*Fi3;
F DG = \overline{F}i1+Fi2+Fi3+Fi4;
O2 = max(0, min(100, (Fi4-Neobhod vzd)*100/F DG));
CO = min(100, (02<1) ? (1.2*abs(02)) : 0);
koef = min(1,Fi4/Neobhod_vzd);
Q = \text{koef*}(8050*\text{Fi}2+3900*\overline{\text{Fi}}3+930*\text{Fi}1);
delta_t = Q/(F_DG*1.047);
To = \max(0, \min(2000, (\text{delta\_t} + (\text{Ti4} - 273) + (\text{Ti3} - 273) * (\text{Fi3}/\text{Fi1}) + (\text{Ti2} - 273) * (\text{Fi2}/\text{Fi1}) + (\text{Ti2} - 273) * (\text{Fi2}/\text{Fi2}) + (\text{Fi2}/\text{Fi2}/\text{Fi2}) + (\text{Fi2}/\text{Fi2}/\text{Fi2}) + (\text{Fi2}/\text{Fi2}/\text{Fi2}) + (\text{Fi2}/\text{Fi2}/\text{Fi2}) + (\text{Fi2}/\text{Fi2}/\text{
           (Ti1-273)*(Fi1/Fi4))+273));
Po = \max(0, \min(10, Po+0.27*(F DG-Fo)/(1.2*0.95*(So*lo+V)*f frq)));
```

Мережа (навантаження) (net) <13>

Опис: Навантаження з фіксованим тиском мережі. Містить параметр для підключення шуму.

Папаметпи:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідн. витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 10 |
| Pi | Вхідн. тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Po | Завдання вихідного тиску (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| So | Вихідн. перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.1 |
| Kpr | Коефіцієнт стискання (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| Noise | Шум вхідн. витрат | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 200 |

Програма:

DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi, Pi, 293, So, EVAL REAL, Po, 293, So, 10, Q0, Kpr, 0.01,f frq);

Джерело (тиск) (src press) <12>

Опис: Джерело з фіксованим тиском. Містить параметр для підключення шуму.

Папаметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Pi | Завдання вхідного тиску (ата) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Fo | Вихідн. витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідн. тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So | Вихідн. перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.1 |
| lo | Вихідн. довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 100 |
| Noise | Шум вхідн. витрат | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 200 |
| Fit | Вхід. витрати утримані | Реальний | Вихід | true | 0 |

Програма:

DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(Fit,Pi*Noise,293,So,Fo,Po,293,So,lo,Q0,Kpr, 0.01,f_frq);

Повітряний холодильник (cooler) <16.5>

Опис: Модель повітряного охолоджувача газового потоку.

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|----|-----------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідн. витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідн. тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti | Вхідн. температура (К) | Реальний | Вхід | false | 273 |
| Si | Перетин трубок (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.05 |
| li | Загальна довжина трубок (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fo | Вихідн. витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідн. тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| To | Вихідн. температура (К) | Реальний | Вихід | false | 273 |
| So | Вихідн. перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo | Вихідн. довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Tair | Темп. охолодж. повітря (К) | Реальний | Вхід | false | 283 |
| Wc | Продуктивність холод. | Реальний | Вхід | false | 200 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ct | Теплоємність середовища | Реальний | Вхід | false | 100 |
| Rt | Тепл. опір | Реальний | Вхід | false | 1 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 200 |

```
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi,Pi,293,Si,Fo,Po,293,So,lo,Q0,0.95,0.01,f
frq);
Qr = Q0+Q0*0.95*(Pi-1);
To+=(Fi*(Ti-To)+Wc*(Tair-To)/Rt)/(Ct*(Si*li+So*lo)*Qr*f_frq);
```

Компресор газовий (compressor) <12>

Опис: Модель газового компресора. Враховує ефект помпажу. Помпаж розраховується за газово-динамічною кривою, виходячи з якої розраховується коефіцієнт запасу по помпажу.

| | аметри: | - | | | |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
| Fi | Вхідн. витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідн. тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti | Вхідн. температура (К) | Реальний | Вхід | false | 273 |
| Fo | Вихідн. витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідн. тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| То | Вихідн. температура (К) | Реальний | Вихід | false | 273 |
| So | Вихідн. перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.2 |
| lo | Вихідн. довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 2 |
| Kzp | Коеф. запасу по помпажу | Реальний | Вихід | false | 0.1 |
| N | Об. компр. (тис. об./хвил) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| V | Об'єм компресору (м3) | Реальний | Вхід | false | 7 |
| Kpmp | Коеф. помп. (точка помп.) | Реальний | Вхід | false | 0.066 |
| Kslp | Коеф. нахилу помп. кривої | Реальний | Вхід | false | 0.08 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| Ct | Теплоємність середовища | Реальний | Вхід | false | 100 |
| Riz | Тепл. опір ізоляції | Реальний | Вхід | false | 100 |
| Fwind | Швидкість повітря | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Twind | Темпер. повітря | Реальний | Вхід | false | 273 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 200 |
| Fit | Вхід. витрати утримані | Реальний | Вихід | true | 0 |

```
Pmax = max(Pi, Po);
Pmin = min(Pi,Po);
Qr = Q0+Q0*Kpr*(Pi-1);
Qrf = Q0+Q0*Kpr*(Pmax-1);
Ftmp=(N>0.1)?(1-10*(Po-Pi)/(Qr*(pow(N,3)+0.1)*Kpmp)):1;
Kzp=1-Ftmp; //Коэффиц. запаса
Fi=V*N*Qr*sign(Ftmp)*pow(abs(Ftmp),Kslp)+
     0.3*(4*So*Qrf/(0.01*lo*1.7724+4*Qrf))*sign(Pi-Po)*pow(Qrf*(Pmax-
  \max(Pmax*0.528, Pmin)), 0.5);
Fit -= (Fit-Fi)/max(1,(lo*f frq)/max(le-4,abs(Fi/(Qrf*So))));
Po = \max(0, \min(100, Po+0.27*(Fi-Fo)/(Q0*Kpr*So*lo*f frq)));
To += (abs(Fi) * (Ti*pow(Po/Pi, 0.3) - To) + (Fwind+1) * (Twind-To) / Riz) /
  (Ct*(V+So*lo)*Qr*f frq);
```

Джерело (витрати) (src flow) <2.2>

Опис: Джерело з фіксованими витратами. Містить параметр для підключення шуму.

Папаметпи:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Завдання вхідних витрат (т/год) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Fo | Вихідні витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Po | Вихідний тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So | Вихідний перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.1 |
| lo | Вихідна довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 100 |
| Noise | Шум вхідних витрат | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |

```
Програма:
```

```
Po = \max(0, \min(100, Po + 0.27*(Noise*Fi-Fo)/(Q0*Kpr*So*lo*f frq)));
```

Труба-база (pipeBase) <11.5>

Опис: Реалізація базових основ моделі труби:

- Витрати у трубі з урахуванням швидкості руху, різниці тиску, опору за рахунок тертя та критичної течі.
- Розрахунок тиску.
- Урахування щільності середовища та ступеня його стиснення як для газів, так і для рідин.

Папаметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|----|-----------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідні витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідний тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti | Вхідна температура (К) | Реальний | Вхід | false | 293 |
| Si | Вхідний перетин (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| Fo | Вихідні витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідний тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| То | Вихідна температура (К) | Реальний | Вихід | false | 293 |
| So | Вихідний перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo | Вихідна довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.98 |
| Ktr | Коефіцієнт тертя | Реальний | Вхід | false | 0.01 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | false | 100 |

```
Pmax = max(Pi, Po);
Pmin = min(Pi,Po);
Qr = Q0+Q0*Kpr*(Pmax-1);
Fit = 630*(4*Si*So*Qr/(Ktr*lo*1.7724*Si+4*So*Qr))*sign(Pi-Po)*pow(Qr*(Pmax-Po)*Pow(Qr*(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Pow(Pmax-Po)*Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(Pmax-Pow(P
                 max(Pmax*0.528, Pmin)), 0.5);
Fi \rightarrow (Fi-Fit)/max(1,(lo*f frq)/max(1,abs(Fit/(Qr*So))));
if( !Fo.isEVal() ) Po = max(0,min(100,Po+0.27*(Fi-Fo)/(Q0*Kpr*So*lo*f frq)));
```

Tpy6a 1->1 (pipe1_1) <36.5>

Опис: Модель вузла труб за схемою: 1 -> 1.

Папаметти

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідні витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідний тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Fo | Вихідні витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідний тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So | Вихідний перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo | Вихідна довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 200 |
| Pti | Pti | Реальний | Вихід | true | 1 |
| Fto | Fto | Реальний | Вихід | true | 0 |
| Pt1 | Pt1 | Реальний | Вихід | true | 1 |
| Ft1 | Ft1 | Реальний | Вихід | true | 0 |

Програма:

```
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi,Pi,293,So,Ft1,Pti,293,So,0.33*lo,Q0,Kpr,
  0.01, f frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Ft1,Pti,293,So,Fto,Pt1,293,So,0.33*lo,Q0,Kp
  r,0.01,f frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fto,Pt1,293,So,Fo,Po,293,So,0.33*1o,Q0,Kpr,
  0.01,f_frq);
```

Труба 2->1 (pipe2 1) <26>

Опис: Модель вузла труб за схемою: 2 -> 1.

| Trup | тарынетри. | | | | | | |
|------|--------------------------|----------|-------|------------|---------------|--|--|
| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню | | |
| Fi1 | Вхідні витрати 1 (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 | | |
| Pi1 | Вхідний тиск 1 (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 | | |
| Ti1 | Вхідна температура 1 (К) | Реальний | Вхід | false | 273 | | |
| Si1 | Вхідний перетин 1 (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.2 | | |

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi2 | Вхідні витрати 2 (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi2 | Вхідний тиск 2 (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti2 | Вхідна температура 2 (К) | Реальний | Вхід | false | 273 |
| Si2 | Вхідний перетин 2 (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.2 |
| Fo | Вихідні витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідний тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| То | Вихідна температура (К) | Реальний | Вихід | false | 273 |
| So | Вихідний перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo | Вихідна довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| Ct | Теплоємність середовища | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Riz | Тепл. опір ізоляції | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Fwind | Швидкість повітря | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Twind | Темпер. повітря | Реальний | Вхід | false | 273 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |

```
DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(Fi1,Pi1,293,Si1,EVAL_REAL,Po,293,So,lo,Q0,K
  pr,0.01,f_frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(Fi2,Pi2,293,Si2,EVAL_REAL,Po,293,So,lo,Q0,K
  pr,0.01,f_frq);
Po = \max(0, \min(100, Po+0.27*(Fi1+Fi2-Fo)/(Q0*Kpr*So*lo*f_frq)));
To = max(0, To + (Fi1 * (Ti1 - To) + Fi2 * (Ti2 - To) + (Fwind + 1) * (Twind - To) / Riz) /
  (Ct*So*lo*Q0*f frq));
```

Труба 3->1 (ріре3_1) <36>

Опис: Модель вузла труб за схемою: 3 -> 1.

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-----|-----------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi1 | Вхідні витрати 1 (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi1 | Вхідний тиск 1 (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti1 | Вхідна температура 1 (К) | Реальний | Вхід | false | 273 |
| Si1 | Вхідний перетин 1 (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.2 |
| Fi2 | Вхідні витрати 2 (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi2 | Вхідний тиск 2 (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti2 | Вхідна температура 2 (К) | Реальний | Вхід | false | 273 |
| Si2 | Вхідний перетин 2 (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.2 |
| Fi3 | Вхідні витрати 3 (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi3 | Вхідний тиск 3 (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti3 | Вхідна температура 3 (К) | Реальний | Вхід | false | 273 |
| Si3 | Вхідний перетин 3 (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.2 |
| Fo | Вихідні витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідний тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| То | Вихідна температура (К) | Реальний | Вихід | false | 273 |
| So | Вихідний перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| lo | Вихідна довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| Ct | Теплоємність середовища | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Riz | Тепл. опір ізоляції | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Fwind | Швидкість повітря | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Twind | Темпер. повітря | Реальний | Вхід | false | 273 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |

```
DAQ. JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi1, Pi1, 293, Si1, EVAL REAL, Po, 293, So, lo, Q0, K
  pr,0.01,f_frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi2, Pi2, 293, Si2, EVAL REAL, Po, 293, So, lo, Q0, K
  pr,0.01,f frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi3, Pi3, 293, Si3, EVAL REAL, Po, 293, So, lo, Q0, K
  pr,0.01,f frq);
Po = \max(0, \min(100, Po+0.27*(Fi1+Fi2+Fi3-Fo)/(Q0*Kpr*So*lo*f frq)));
To = max(0, To + (Fi1*(Ti1-To) + Fi2*(Ti2-To) + Fi3*(Ti3-To) + (Fwind+1)*(Twind-To)/Riz)/
  (Ct*So*lo*Q0*f frq));
```

Труба 1->2 (ріре1_2) <25.5>

Onuc: Модель вузла труб за схемою: 1 -> 2.

Папаметти

| ID | метри: Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідні витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідний тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Fo1 | Вихідні витрати 1 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po1 | Вихідний тиск 1 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So1 | Вихідний перетин труби 1 (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo1 | Вихідна довжина труби 1 (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Fo2 | Вихідні витрати 2 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po2 | Вихідний тиск 2 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So2 | Вихідний перетин труби 2 (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo2 | Вихідна довжина труби 2 (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |
| F1tmp | Вхід. витрати утримані 1 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| F2tmp | Вхід. витрати утримані 2 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| Pot1 | Вих. тиск утриманий 1 | Реальний | Вихід | true | 1 |
| Pot2 | Вих. тиск утриманий 2 | Реальний | Вихід | true | 1 |

```
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(F1tmp,Pi,293,So1,Fo1,Po1,293,So1,lo1,Q0,Kp
  r,0.01,f frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(F2tmp,Pi,293,So2,Fo2,Po2,293,So2,lo2,Q0,Kp
  r,0.01,f_frq);
Fi=F1tmp+F2tmp;
```

Труба 1->3 (ріре1_3) <36.5>

Опис: Модель вузла труб за схемою: 1 -> 3.

Параметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідні витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідний тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Fo1 | Вихідні витрати 1 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po1 | Вихідний тиск 1 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So1 | Вихідний перетин труби 1 (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo1 | Вихідна довжина труби 1 (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Fo2 | Вихідні витрати 2 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po2 | Вихідний тиск 2 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So2 | Вихідний перетин труби 2 (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo2 | Вихідна довжина труби 2 (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Fo3 | Вихідні витрати 3 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po3 | Вихідний тиск 3 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So3 | Вихідний перетин труби 3 (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo3 | Вихідна довжина труби 3 (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |
| F1tmp | Вхід. витрати утримані 1 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| F2tmp | Вхід. витрати утримані 2 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| F3tmp | Вхід. витрати утримані 3 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| Pot1 | Вих. тиск утриманий 1 | Реальний | Вихід | true | 1 |
| Pot2 | Вих. тиск утриманий 2 | Реальний | Вихід | true | 1 |
| Pot3 | Вих. тиск утриманий 3 | Реальний | Вихід | true | 1 |

Програма:

DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(F1tmp,Pi,293,So1,Fo1,Po1,293,So1,lo1,Q0,Kp r,0.01,f_frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(F2tmp,Pi,293,So2,Fo2,Po2,293,So2,lo2,Q0,Kp r,0.01,f_frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(F3tmp,Pi,293,So3,Fo3,Po3,293,So3,lo3,Q0,Kp r,0.01,f_frq);
Fi=F1tmp+F2tmp+F3tmp;

Труба 1->4 (ріре1_4) <47.5>

Опис: Модель вузла труб за схемою: 1 -> 3.

Папаметпи:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-----|-------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідні витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідний тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Fo1 | Вихідні витрати 1 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po1 | Вихідний тиск 1 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So1 | Вихідний перетин труби 1 (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| lo1 | Вихідна довжина труби 1 (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Fo2 | Вихідні витрати 2 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po2 | Вихідний тиск 2 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So2 | Вихідний перетин труби 2 (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo2 | Вихідна довжина труби 2 (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Fo3 | Вихідні витрати 3 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po3 | Вихідний тиск 3 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So3 | Вихідний перетин труби 3 (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo3 | Вихідна довжина труби 3 (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Fo4 | Вихідні витрати 4 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po4 | Вихідний тиск 4 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| So4 | Вихідний перетин труби 4 (м2) | Реальний | Вхід | false | .2 |
| lo4 | Вихідна довжина труби 4 (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |
| F1tmp | Вхід. витрати утримані 1 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| F2tmp | Вхід. витрати утримані 2 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| F3tmp | Вхід. витрати утримані 3 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| F4tmp | Вхід. витрати утримані 4 | Реальний | Вихід | true | 0 |
| Pot1 | Вих. тиск утриманий 1 | Реальний | Вихід | true | 1 |
| Pot2 | Вих. тиск утриманий 2 | Реальний | Вихід | true | 1 |
| Pot3 | Вих. тиск утриманий 3 | Реальний | Вихід | true | 1 |
| Pot4 | Вих. тиск утриманий 4 | Реальний | Вихід | true | 1 |

```
DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(F1tmp,Pi,293,So1,Fo1,Po1,293,So1,lo1,Q0,Kp
  r,0.01,f_frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(F2tmp,Pi,293,So2,Fo2,Po2,293,So2,lo2,Q0,Kp
 r,0.01,f_frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(F3tmp,Pi,293,So3,Fo3,Po3,293,So3,lo3,Q0,Kp
  r,0.01,f frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(F4tmp,Pi,293,So4,Fo4,Po4,293,So4,lo4,Q0,Kp
  r,0.01,f_frq);
Fi=F1tmp+F2tmp+F3tmp+F4tmp;
```

Виконавчий мех. клапану (klapMech) <3>

Опис: Модель виконавчого механізму клапана. Включає час ходу та час відриву.

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|------------|--------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| pos | Положення (%) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| pos_sensor | Положення за давачем (%) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| com | Команда | Реальний | Вхід | false | 0 |
| st_open | Стан "Відкрито" | Логічний | Вихід | false | 0 |
| st_close | Стан "Закрито" | Логічний | Вихід | false | 1 |
| t_full | Час ходу (с) | Реальний | Вхід | false | 3 |

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|----------|---------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| t_up | Час зриву (с) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| t_sensor | Час затримки сенсора (с) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |
| tmp_up | Лічильник зриву | Реальний | Вихід | false | 0 |
| lst_com | Остання команда | Реальний | Вихід | false | 0 |

```
Програма:
  if( (pos >= 99 && com >= 99) || (pos <= 1 && com <=1 ) )
    tmp up = t up;
    if(pos>=99) { pos=100; st_open=true; }
    else { pos = 0; st_close=true; }
  else if( tmp_up > 0 ) tmp_up-=1./f_frq;
  else
    st_open=st_close=false;
    lst_com+=(com-lst_com)/(0.5*t_full*f_frq);
    pos+=(lst_com-pos)/(0.5*t_full*f_frq);
```

pos sensor+=(pos-pos sensor)/(t sensor*f frq);

Діафрагма (diafragma) <14>

Опис: Модель діафрагми.

Папаметпи:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi | Вхідні витрати (т/год) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Pi | Вхідний тиск (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Fo | Вихідні витрати (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po | Вихідний тиск (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| dP | Перепад тиску (кПа) | Реальний | Вихід | false | 0 |
| Sdf | Перетин діафрагми (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.1 |
| So | Вихідний перетин труби (м2) | Реальний | Вхід | false | 0.2 |
| lo | Вихідна довжина труби (м) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0 | Норм. щільність середовища (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr | Коефіцієнт стиснення (01) | Реальний | Вхід | false | 0.95 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | true | 100 |

```
Програма:
```

```
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi,Pi,293,Sdf,Fo,Po,293,So,lo,Q0,Kpr,0.01,
  f frq);
dP -= (dP-100*(Pi-Po))/f frq;
```

Теплообмінник (heatExch) <28.4>

Опис: Модель теплообміннику, яка розраховує теплообмін двох потоків.

Параметри:

| ID | Параметр | Тип | Режим | Прихований | По замовченню |
|-------|-------------------------------------|----------|-------|------------|---------------|
| Fi1 | Вхідні витрати 1 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Pi1 | Вхідний тиск 1 (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti1 | Вхідна температура 1 (К) | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Si1 | Вхідний перетин 1 (м2) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| li1 | Вхідна довжина 1 (м2) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0i1 | Вхідна норм. щільність 1 (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr1 | Вхідний коефіцієнт стиснення 1 (01) | Реальний | Вхід | false | 0.9 |
| Ci1 | Вхідна теплоємність 1 | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Fi2 | Вхідні витрати 2 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 20 |
| Pi2 | Вхідний тиск 2 (ата) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Ti2 | Вхідна температура 2 (К) | Реальний | Вхід | false | 40 |
| Si2 | Вхідний перетин 2 (м2) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| li2 | Вхідна довжина 2 (м2) | Реальний | Вхід | false | 10 |
| Q0i2 | Вхідна норм. щільність 2 (кг/м3) | Реальний | Вхід | false | 1 |
| Kpr2 | Вхідний коефіцієнт стиснення 2 (01) | Реальний | Вхід | false | 0.9 |
| Ci2 | Вхідна теплоємність 2 | Реальний | Вхід | false | 1 |
| ki | Коефіцієнт тепловіддачі | Реальний | Вхід | false | 0.9 |
| Fo1 | Вихідні витрати 1 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po1 | Вихідний тиск 1 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| To1 | Вихідна температура 1 (К) | Реальний | Вихід | false | 273 |
| So1 | Вихідний перетин труби 1 (м2) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| lo1 | Вихідна довжина труби 1 (м) | Реальний | Вихід | false | 10 |
| Fo2 | Вихідні витрати 2 (т/год) | Реальний | Вхід | false | 0 |
| Po2 | Вихідний тиск 2 (ата) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| To2 | Вихідна температура 2 (К) | Реальний | Вихід | false | 273 |
| So2 | Вихідний перетин труби 2 (м2) | Реальний | Вихід | false | 1 |
| lo2 | Вихідна довжина труби 2 (м) | Реальний | Вихід | false | 10 |
| f_frq | Частота обчислення функції (Гц) | Реальний | Вхід | false | 200 |

```
DAQ.JavaLikeCalc.lib_techApp.pipeBase(Fi1,Pi1,Ti1,Si1,Fo1,Po1,293,So1,lo1,Q0i1,Kp
  r1,0.01,f frq);
DAQ.JavaLikeCalc.lib techApp.pipeBase(Fi2, Pi2, Ti2, Si2, Fo2, Po2, 293, So2, lo2, Q0i2, Kp
  r2,0.01,f frq);
To1=max(0,min(1e4,(Fi1*Ti1*Ci1+ki*Fi2*Ti2*Ci2)/(Fi1*Ci1+ki*Fi2*Ci2)));
To2=max(0,min(1e4,(ki*Fi1*Ti1*Ci1+Fi2*Ti2*Ci2)/(ki*Fi1*Ci1+Fi2*Ci2)));
```