



СИСТЕМНЫЙ АНАЛИЗ ПРОЦЕССОВ ХИМИЧЕСКОЙ ТЕХНОЛОГИИ

# РЕАЛИЗАЦИЯ РАСЧЕТА ХИМИКО-ТЕХНОЛОГИЧЕСКОЙ СИСТЕМЫ НА ЯЗЫКЕ PASCAL

доцент ОХИ ИШПР ТПУ, к.т.н. Чузлов Вячеслав Алексеевич



### Интерфейсная часть модуля

```
Unit UHTS:
interface
type
  TArrOfDouble = array of double;
  TArrOfArrOfDouble = array of array of double;
function get comp Cp (comp count: integer; flows count: integer;
                     flows param: TArrOfArrOfDouble): TArrOfArrOfDouble;
function get flow Cp(comp count: integer; flows count: integer;
                     flows composition: TArrOfArrOfDouble;
                     comp Cp: TArrOfArrOfDouble): TArrOfDouble;
procedure mixer(comp count: integer; flows count: integer; flows param: TArrOfArrOfDouble;
                flows composition: TArrOfArrOfDouble; var flow rate, flow Cp,
                flow Temp: double; var flow composition: TArrOfDouble);
procedure heater (comp count: integer; flows count: integer; heater flow rate: double;
                 heater flow Temp: double; flow rate: double; flow Cp: double;
                 var flow Temp: double);
procedure splitter(split ratio: double; flow rate: double; var flow rate1,
                   flow rate2: double);
```



### Расчет теплоемкости компонентов

```
function get comp Cp (comp count: integer; flows count: integer;
                     flows param: TArrOfArrOfDouble): TArrOfArrOfDouble;
const
  A: array of double = (0.869, 0.963);
  B: array of double = (1e-5, 1.1e-5);
var
  i, j: integer;
begin
  SetLength (Result, flows count);
  for i := 0 to flows count-1 do
    SetLength(Result[i], comp count);
 for i := 0 to comp count-1 do
    for j := 0 to flows count-1 do
      Result[j, i] := A[i] + B[i] * flows_param[j, 1]
end;
```



### Расчет теплоемкости потоков

```
function get flow Cp (comp count: integer; flows count: integer;
                     flows composition: TArrOfArrOfDouble;
                     comp Cp: TArrOfArrOfDouble): TArrOfDouble;
var
  i, j: integer;
  s: double;
begin
  SetLength (Result, flows count);
  for j := 0 to flows count-1 do
    begin
      s := 0;
      for i := 0 to comp count-1 do
        s := s + flows_composition[j, i] * comp_Cp[j, i];
      Result[j] := s;
    end;
end;
```



### Расчет смесителя

```
procedure mixer(comp count: integer; flows count: integer;
                flows param: TArrOfArrOfDouble;
                flows composition: TArrOfArrOfDouble;
                var flow rate, flow Cp, flow Temp: double;
                var flow composition: TArrOfDouble);
var
  i, j: integer;
  comp Cp: TArrOfArrOfDouble;
  flows Cp: TArrOfDouble;
begin
  SetLength (comp Cp, flows count);
  for i := 0 to flows count-1 do
    SetLength(comp Cp[i], comp count);
  SetLength (flows Cp, flows count);
  flow rate := 0;
  flow Cp := 0;
  flow Temp := 0;
```



### Расчет смесителя

```
// Определяем теплоемкость каждого компонента
  comp Cp := get comp Cp (comp count, flows count, flows param);
  // Определяем теплоемкость потоков смесителя
  flows Cp := get flow Cp (comp count, flows count, flows composition, comp Cp);
  (* Определение расхода смесевого потока (G4) *)
  for i:= 0 to flows count-1 do
    flow rate:= flow rate + flows param[i, 0];
  (* Определение состава смесевого потока (G4) *)
  for i:= 0 to comp count-1 do
    for j:= 0 to flows count-1 do
      flow composition[i]:= flow composition[i] + flows param[j, 0]
                              * flows composition[j, i] / flow rate;
  (* Определение теплоемкости смесевого потока (G4) *)
  for i:= 0 to flows count-1 do
    flow Cp:= flow Cp + flows param[i, 0] / flow rate * flows Cp[i];
  (* Определение температуры смесевого потока (G4) *)
  for i:= 0 to flows count-1 do
    flow Temp:= flow Temp + flows param[i, 0] * flows Cp[i] * (flows param[i, 1]
                  + 273.15) / (flow Cp * flow rate);
end;
```



## политехнический Расчет теплообменного аппарата

```
procedure heater(comp count: integer; flows count: integer;
                 heater flow rate: double; heater flow Temp: double;
                 flow rate: double; flow_Cp: double;
                 var flow Temp: double);
const
  d vnutr = 0.05; // Внутр. диаметр труб, м
  d vnesh = 0.057; // Внеш. диаметр труб, м
  kol trub = 3280; //Количество труб
  S sech = 5.85; //Площ. сечения теплообмена, м2
  r term = 0.127; //Термич. сопротивление стенки, м2/Вт
  S = 3860; //Площадь теплообмена, м2
  Cp hot = 0.920; //Теплоемкость гор. теплоносителя, Дж/(кг*К)
var
  W cold: double; // Водяной эквивалент холодного потока
  W hot: double; // Водяной эквивалент горячего потока
  N, M, a1, a2, Kt: double;
```

## Расчет теплообменного аппарата

#### begin

```
W cold:= flow rate * flow Cp;
  W hot:= heater flow rate * Cp hot;
 N:= W hot / W cold;
  a1:= 1 / d vnutr * exp(0.8 * ln(heater flow Temp / (kol trub * d vnutr)))
         * (3.43 + 2.71e-3 * heater flow Temp);
  a2:= 1 / d vnesh * exp(0.6 * ln(flow rate * d vnesh / S sech))
         * (3.483 + 7.27e-3 * (flow Temp - 273.15));
  Kt := 1 / (1 / a1 + r term + 1 / a2);
 M:= Kt * S / W hot;
  flow Temp := (flow Temp - 273.15) + (heater flow Temp - (flow Temp - 273.15))
                 * N * (\exp(M * (1 - N)) - 1) / (\exp(M * (1 - N)) - N) + 273.15
end;
```



### Расчет делителя потоков



```
program hts;
uses
  UHTS;
const
  comp count = 2;
  flows count = 3;
var
  flows composition: TArrOfArrOfDouble; // Состав потоков, подаваемых на смещение
  flows param: TArrOfArrOfDouble; // Параметры потоков
  heater flow rate: double; // Расход горячего потока теплообменника
  heater flow Temp: double; // Начальная температура горячего потока
                               теплообменника
  flow rate: double; // Расход потока
  flow Cp: double; // Теплоемкость потока
  flow Temp: double; // Конечная температура холодного потока
  flow composition: TArrOfDouble; // Состав потока после смешения
  flow rate1: double; // Расходы потока после делителя
  flow rate2: double; // Расходы потока после делителя
  f1, f2: text;
  i, j: integer;
```

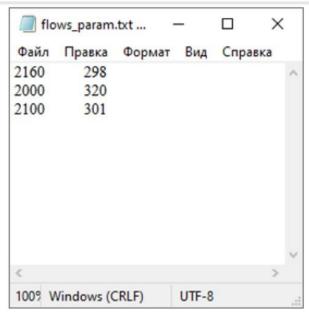


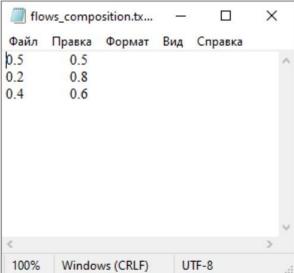
#### begin

```
SetLength (flows param, flows count);
for i := 0 to flows count-1 do
  SetLength(flows_param[i], comp_count);
SetLength (flows composition, flows count);
for i := 0 to flows count-1 do
  SetLength (flows composition[i], comp count);
SetLength (flow composition, comp count);
assign(f1, 'flows param.txt');
reset (f1);
assign(f2, 'flows composition.txt');
reset (f2);
```



```
//Считывание параметров потоков
for i:= 0 to flows count-1 do
 begin
    for j:= 0 to comp count-1 do
      read(f1, flows param[i, j]);
    readln(f1)
 end;
//Считывание составов потоков
for i:= 0 to flows count-1 do
 begin
    for j:= 0 to comp count-1 do
      read(f2, flows composition[i, j]);
    readln(f2)
  end;
```







```
writeln('=======Cмеситель======');
 mixer(comp count, flows count, flows param, flows composition, flow rate,
       flow Cp, flow Temp, flow composition);
 writeln('Расход потока', flow rate:10, 'кг / ч');
  for i:= 0 to comp count-1 do
   writeln('Доля компонента ', i+1, flow composition[i]:8:4);
 writeln('Теплоемкость потока', flow Cp:10:4, 'Дж / (кг * К)');
 writeln('Температура потока', flow Temp:13:4, ' K');
 writeln('=======Teплообменник=======');
 heater (comp count, flows count, 6200, 360, flow rate, flow Cp, flow Temp);
 writeln('T нагретого потока', flow Temp:10:4, ' K');
 writeln('F нагретого потока', flow rate:6, ' кг/ч');
  for i:= 0 to comp count-1 do
   writeln('Доля компонента ', i, flow composition[i]:9:4);
 writeln('=======Делитель======');
  Splitter(0.8, flow rate, flow rate1, flow rate2);
 writeln('F ποτοκα', 1, flow rate1:9);
 writeln('F потока ', 2, flow rate2:9);
 close (f1);
 close (f2)
end.
```