###### Расчет расщепленного котла-утилизатора

Диаграмма изменения параметров рабочих сред в поверхностях КУ

t4

tx3

tx2

tx1

tпе2

tсв2

tос

tx4

13ата

tyx

tпе1

tбн1

tпв

tбн2

90ата

Составим балансовые уравнения сред по поверхностям КУ:

1) Расход перегретого пара найдется:





где h4=555.4 кДж/кг (по t4=517oC)

hпе=3312 кДж/кг (по tпе=470oC и Р=90ата)

hx1=325.5кДж/кг (по tx1= t’нб+8 =301.7+8=308.7oC)

2) Экономайзерная часть





3) Расход перегретого пара









4) Сетевой пучок КУ из расчета температуры уходящих газов





Диаграмма изменения параметров рабочих сред в поверхностях РКУ

t4

tx3

tx2

tx11

tпе2

tсв2

tос

tx4

13ата

tyx

tпе1

tбн1

tпв

tбн2

140ата

Составим балансовые уравнения сред по поверхностям РКУ:

1) Расход перегретого пара найдется:





где h4=555.4 кДж/кг (по t4=517oC)

hпе=3312кДж/кг (по tпе=470oC и Р=90ата)

hx1=363,7кДж/кг (по tx1= t’нб+8 =336.63+8=344,63oC)

2) Экономайзерная часть





3) Расход перегретого пара









4) Сетевой пучок КУ из расчета температуры уходящих газов





