

VI. UTILITAS DAN PENGOLAHAN LIMBAH

A. Utilitas

Unit utilitas (unit pendukung proses) merupakan sarana penunjang proses yang diperlukan pabrik agar dapat berjalan dengan baik. Pada umumnya, utilitas dalam pabrik proses meliputi air, kukus (*steam*), dan listrik. Penyediaan utilitas dapat dilakukan secara langsung di mana utilitas diproduksi di dalam pabrik tersebut, atau secara tidak langsung yang diperoleh dari pembelian ke perusahaan-perusahaan yang menjualnya.

Unit pendukung proses yang terdapat dalam pabrik *Precipitated Calcium Carbonate* antara lain :

1. Unit Penyediaan Air

Unit ini bertugas menyediakan dan mengolah air untuk memenuhi kebutuhan air sebagai berikut :

- a. Air pendingin
- b. Air umpan *boiler*
- c. Air untuk penyediaan umum dan sanitasi
- d. Air hidran (pemadam kebakaran)
- e. Air yang dibutuhkan untuk proses (pada *venturi scrubber* dan reaktor *slaking*)

2. Unit Penyediaan Tenaga Listrik

Unit ini bertugas untuk menyediakan listrik sebagai tenaga penggerak untuk peralatan proses, menjalankan infrastruktur dan perlengkapan kantor maupun untuk penerangan. Listrik disuplai dari PLN dan generator sebagai cadangan bila listrik dari PLN mengalami gangguan.

3. Unit Penyediaan Udara Tekan

Unit ini bertugas menyediakan udara tekan yang dipakai dalam sistem instrumentasi pneumatik.

4. Unit Penyediaan *Refrigerant*

Unit ini bertugas menyediakan amonia refrigerant yang dipakai sebagai pendingin pada reaktor 301 (R – 301).

5. Unit Penyediaan *Steam*

Unit ini bertugas menyediakan steam untuk kebutuhan proses.

1. Unit Penyediaan Air

a. Air Pendingin

Air pendingin yang digunakan adalah air sungai yang diperoleh dari sungai yang letaknya dekat dengan pabrik. Air pendingin merupakan air yang diperlukan untuk proses-proses pertukaran/perpindahan panas dalam *heat exchanger* dengan tujuan untuk memindahkan panas suatu zat di dalam aliran ke dalam air. Hal-hal yang harus diperhatikan dalam penyediaan air untuk keperluan pendingin adalah:

- 1) Kesadahan air yang dapat menyebabkan terjadinya *scale* (kerak) pada sistem perpipaan

- 2) Mikroorganisme seperti bakteri, plankton yang tinggal dalam air sungai, berkembang dan tumbuh, sehingga menyebabkan *fouling* alat *heat exchanger*
- 3) Besi, yang dapat menimbulkan korosi
- 4) Minyak, yang merupakan penyebab terganggunya *film corrosion inhibitor*, menurunkan *heat transfer coefficient*, dapat menjadi makanan mikroba sehingga menimbulkan endapan

Total air pendingin yang diperlukan sebesar 84.634,6488 kg/jam. Air pendingin diproduksi oleh menara pendingin (*cooling tower*). Unit air pendingin ini mengolah air dengan proses pendinginan dari suhu 50 °C menjadi 30 °C, untuk dapat lagi digunakan sebagai air untuk proses pendinginan pada alat pertukaran panas dari alat yang membutuhkan pendinginan. Kualitas standar *cooling water* antara lain yaitu: pH pada 25°C sebesar 6,8 – 7,3 dan turbiditas kurang dari 10.

Air pendingin yang telah keluar dari media-media perpindahan panas di area proses akan disirkulasikan dan didinginkan kembali seluruhnya di dalam *cooling tower*. Penguapan dan kebocoran air akan terjadi di dalam *cooling tower* ini. Oleh karena itu, untuk menjaga jumlah air pendingin harus ditambah air *make up* yang jumlahnya sesuai dengan jumlah air yang hilang. Maka *water make up* untuk *cooling tower* sebesar 16,9779 m³/jam.

Sistem air pendingin terutama terdiri dari *cooling tower* dan basin, pompa air pendingin untuk peralatan proses, sistem injeksi bahan kimia, dan *induce draft fan*. Sistem injeksi bahan kimia disediakan untuk mengolah air pendingin

untuk mencegah korosi, mencegah terbentuknya kerak dan pembentukan lumpur diperalatan proses, karena akan menghambat atau menurunkan kapasitas perpindahan panas.

Pengolahan air pada *cooling tower* dilakukan dengan menginjeksikan zat kimia pada basin, yaitu:

- 1) *Corrosion inhibitor*, yaitu natrium fosfat agar air yang akan masuk ke alat proses tidak menimbulkan korosi.
- 2) *Scale inhibitor*, berupa dispersant yang berfungsi untuk mencegah pembentukan kerak pada peralatan yang disebabkan oleh senyawa-senyawa terlarut.
- 3) Kaporit, yang berfungsi mencegah pertumbuhan organisme seperti lumut, ganggang, dan lain-lain.
- 4) *pH control*, yaitu dengan penambahan asam sulfat.

Sistem resirkulasi yang dipergunakan bagi air pendingin ini adalah sistem terbuka. Sistem ini akan memungkinkan berbagai penghematan dalam hal ongkos penyediaan utilitas khususnya untuk air pendingin. Udara bebas akan digunakan sebagai pendingin dari air panas yang terbentuk sebagai produk dari proses perpindahan panas. Udara masuk dari sisi bawah menara berlawanan arah dengan aliran air. Air mengalir kebawah menuju basin dan udara mengalir ke atas dihisap oleh *induce draft fan* pada sel. Aliran udara ke atas mendinginkan air yang turun ke bawah. Desain temperatur air pendingin 30 °C dan air panas balik 50 °C.

b. Air Umpan *Boiler*

Air ini digunakan sebagai umpan boiler yang akan memproduksi *steam*. Jumlah air yang dibutuhkan sebesar 5675,5962 kg/jam. *Steam* jenuh yang dihasilkan bersuhu 308 °C dengan tekanan 9603,6 kPa. Jumlah *make up* air umpan boiler adalah 1135,1192 kg/jam, sehingga total kebutuhan umpan boiler adalah 6810,7154 kg/jam = 6,8312 m³/jam. Untuk umpan boiler digunakan air bebas mineral yang akan diperoleh dengan cara *ion exchange* (pertukaran ion). Jadi untuk keperluan ini diperlukan satu unit tambahan *water treatment* berupa unit *water softening* dengan pertukaran ion. Ion yang dipertukarkan adalah Mg²⁺, Ca²⁺, Na²⁺, HCO₃⁻, SO₄⁻, Cl⁻ sebagai ion penyebab kesadahan air. Efek dari kesadahan ini adalah timbulnya kerak (*scale*) di sisi bagian dalam dinding boiler. Sebagai resin penukar kation dapat digunakan asam kuat dan resin penukar anion dapat digunakan basa kuat.

Air umpan boiler tidak boleh mengandung zat yang dapat menyebabkan korosi, kerak, dan *foaming*. Korosi dapat terjadi karena air mengandung larutan asam dan gas-gas yang terlarut. Pembentukan kerak disebabkan karena adanya kesadahan dan suhu tinggi yang biasanya berupa garam karbonat dan silika. Sedangkan *foaming* timbul karena adanya zat-zat organik yang tak terlarut dalam jumlah yang besar.

Persyaratan umum untuk air sebagai air untuk umpan boiler adalah:

Kandungan silika = 0,01 ppm maksimum

Konduktivitas = 1 (μs/cm)

O₂ terlarut kurang dari 10 ppm

pH : 8,8 – 9,2

Untuk menghilangkan gas-gas terlarut seperti oksigen diperlukan unit *deaerator* dengan cara *stripping* dengan menggunakan *steam* tekanan rendah dan diinjeksikan *hydrazine* ke dalamnya sebagai pengikat gas.

Reaksi yang terjadi:



c. Air untuk Keperluan Umum dan Sanitasi

Air untuk keperluan umum adalah air yang dibutuhkan untuk sarana dalam pemenuhan kebutuhan pegawai seperti untuk mandi, cuci, kakus (MCK) dan untuk kebutuhan kantor lainnya, serta kebutuhan rumah tangga. Air sanitasi diperlukan untuk pencucian atau pembersihan peralatan pabrik, utilitas, laboratorium dan lainnya.

- 1) Syarat fisis; di bawah suhu kamar, tidak berwarna, tidak berasa, dan tidak berbau, tingkat kekeruhan < 1 mg SiO₂/Liter.
- 2) Syarat kimia; tidak mengandung zat organik dan anorganik yang terlarut dalam air, logam-logam berat lainnya yang beracun.
- 3) Syarat biologis (bakteriologis); tidak mengandung kuman/bakteri terutama bakteri patogen.

Total kebutuhan air untuk keperluan umum sebesar = 2,3283 m³/jam = 2321,3483 kg/jam.

d. Air Hidran (Pemadam Kebakaran)

Salah satu bagian dari utilitas pabrik ini adalah air pemadam kebakaran. Kebutuhan air untuk seksi ini sangat diperlukan jika suatu saat terjadi musibah kebakaran yang menimpa salah satu bagian dari pabrik. Jadi, penggunaan air untuk keperluan ini tidak dilakukan secara rutin dan kontinyu tetapi hanya bersifat insidental hanya saat terjadi kebakaran. Dalam praktiknya, kebutuhan air ini disalurkan melalui pipa *hydrant* yang tersambung melalui saluran yang melintasi seluruh lokasi pabrik. Pipa-pipa *hydrant* terutama dipersiapkan pada lokasi pabrik yang cukup strategis dengan pertimbangan utama adalah pada kemudahan pencapaian pada semua lokasi pabrik. Perkiraan jumlah air yang dibutuhkan untuk pemadam kebakaran sekitar $2 \text{ m}^3/\text{jam}$ yang akan ditampung dalam bak penampung. Fasilitas pemadam kebakaran seperti *fire hydrant* perlu ditempatkan pada tempat-tempat yang strategis, disamping itu disediakan pula *portable fire fighting equipment* pada setiap ruangan dan tempat-tempat yang mudah dicapai. Dengan adanya fasilitas ini diharapkan keselamatan dan kesehatan kerja pabrik ini meningkat.

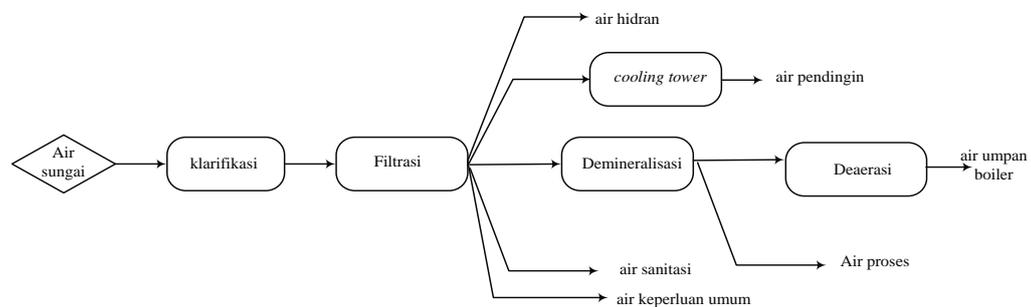
Secara keseluruhan, total kebutuhan air adalah sebanyak $117,4958 \text{ m}^3/\text{jam}$, dengan perincian sebagai berikut:

Tabel 6.1. Kebutuhan Air Pabrik

Penggunaan	Jumlah (m^3/jam)
Air pendingin	101,8672
Air proses	5,3658
Air pemadam kebakaran	1,1033
Air pembangkit steam (BFW)	6,8312
Air keperluan umum	2,3283
Total	117,4958

Air yang digunakan dalam pabrik ini, seperti air proses, air umpan *boiler*, dan air pendingin dan lainnya diperoleh dari air sungai. Untuk mendapatkan spesifikasi air sesuai dengan kebutuhan dilakukan pengolahan dengan beberapa tahap. Pengolahan yang dilakukan setelah pemompaan dari sungai adalah penjernihan, penyaringan, desinfektasi, demineralisasi, dan deaerasi.

Diagram alir pengolahan air adalah sebagai berikut:



Gambar 6.1. Diagram Alir Pengolahan Air

Penjernihan (*Clarification*)

Bahan baku air diambil dari badan air sungai. Air sungai dialirkan dari daerah terbuka ke *water intake system* yang terdiri dari *screen* dan pompa. *Screen* dipakai untuk memisahkan kotoran dan benda-benda asing pada aliran *suction* pompa. Air yang tersaring oleh *screen* masuk ke *suction* pompa dan dialirkan melalui pipa masuk ke unit pengolahan air.

Air masuk ke dalam tangki sedimentasi untuk mengendapkan dan memisahkan lumpur yang mungkin terbawa, yang dapat menyebabkan gangguan *fouling* di dalam proses penyediaan air bebas mineral. Partikel yang besar dihilangkan dengan penyaringan, tetapi koloidal yang ada dilepas

melalui proses klarifikasi dalam penetralan dan penggumpalan (*coagulation*) dan sebelum dikeluarkan dilakukan injeksi larutan alum, kaustik, dan klorin. Jumlah aliran bahan kimia yang masuk dikontrol secara otomatis sebanding dengan jumlah air yang masuk.

Jumlah injeksi bahan kimia tergantung dari mutu air sungai dan keadaan operasi di lapangan. Semua air alam mengandung bermacam-macam jenis dan jumlah pengotor. Kotoran ini dapat digolongkan sebagai:

a. Padatan yang terlarut

Zat-zat padat yang terlarut terdiri dari bermacam-macam komposisi mineral-mineral seperti kalsium karbonat, magnesium karbonat, kalsium sulfat, magnesium sulfat, silika, sodium klorida, sodium sulfat dan sejumlah kecil besi, mangan, florida, aluminium, dan lain-lain.

b. Gas-gas yang terlarut

Gas-gas yang terlarut biasanya adalah komponen dari udara walaupun biasanya jarang, seperti hidrogen sulfida, metana, oksigen dan CO₂.

c. Zat yang tersuspensi

Dapat berupa kekeruhan (*turbidity*) yang terjadi dari bahan organik, mikro organik, tanah liat dan endapan lumpur, warna yang disebabkan oleh pembusukan tumbuh-tumbuhan, dan lapisan endapan mineral seperti minyak.

Untuk memperoleh efisiensi di tangki penggumpal dipakai bahan kimia koagulan seperti:

1. Larutan Alum (aluminium sulfat)

Berupa tepung berwarna putih, dapat larut dalam air, stabil dalam udara, tidak mudah terbakar, tidak dapat larut dalam alkohol dan dapat dengan cepat membentuk gumpalan. Alum berfungsi sebagai bahan penggumpal (*floculant*) untuk menjernihkan air. Pembentukan flok terbaik pada PH 6,5 – 7,5. Jumlah alum yang diinjeksikan sebanyak 0,06% dari air umpan dengan konsentrasi 26% volum.

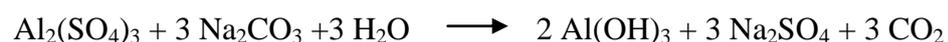
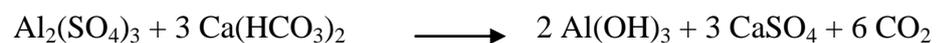
2. Soda kaustik (NaOH)

Diinjeksikan untuk mengatur pH atau memberikan kondisi basa pada air sungai sehingga mempermudah pembentukan flok oleh alum karena air sungai cenderung bersifat asam. Jumlah soda abu yang diinjeksikan sebanyak 0,05% dari air umpan dengan konsentrasi 40% volum.

3. Klorin/Kaporit

Berfungsi untuk membunuh bakteri, jamur, dan mikroorganisme. Jumlah kaporit yang diinjeksikan sebanyak 1,2 % dari umpan dengan konsentrasi 30% volum.

Reaksi yang terjadi :



Air dari klarifier kemudian dipompakan ke *sand filter*.

Penyaringan (*Filtration*)

Air yang dipersiapkan sebagai bahan baku untuk proses pertukaran ion (*ion exchanger*) harus disaring untuk mencegah *fouling* di penukar ion yang disebabkan oleh kotoran yang terbawa. Sejumlah kotoran yang terbawa dikoagulasikan pada proses penjernihan. Bahan yang akan dihilangkan termasuk bahan organik, warna dan bakteri. Air yang telah mengalami proses penjernihan, turbiditasnya menjadi 5 ppm atau lebih rendah. Selama operasi dari *filter*, kotoran yang masih terbawa pada air setelah mengalami proses penjernihan akan terlepas oleh *filter* dan terkumpul pada permukaan *bed*.

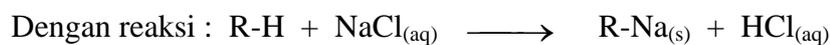
Penyaringan ini menggunakan media pasir atau *sand filter* berbentuk silinder vertikal yang terdiri dari *fine sand*, *coarse sand*, *activated carbon*, dan antrasit. *Activated carbon* digunakan untuk menghilangkan klorin, bau dan warna. Bila *sand filter* ini telah jenuh maka perlu dilakukan regenerasi, dengan cara cuci aliran balik (*backwash*) dengan aliran yang lebih tinggi dari aliran filtrasi, hal ini dilakukan untuk melepaskan kotoran (*suspended matters*) dari permukaan *filter* dan untuk memperluas bidang penyaringan. Setelah di-*backwash* dan *filter* dioperasikan kembali, air hasil saringan untuk beberapa menit pertama dikirim ke pembuangan, hal ini dilakukan untuk membersihkan sistem dari benda-benda padat yang masih terbawa dan setelah itu dibuang.

Backwash filter secara otomatis terjadi bila hilang tekan tinggi (*high pressure drop*) tercapai atau waktu operasi (*duration time*) tercapai. Larutan kaustik diinjeksikan melalui pipa (*line header outlet*) dari *sand filter* untuk mengatur pH dari produk air *filter* yang masuk ke tangki penyimpanan air *filter*.

Demineralisasi

Fungsi dari demineralisasi adalah mengambil semua ion yang terkandung di dalam air. Air yang telah mengalami proses ini disebut air demin (*deionized water*). Sistem demineralisasi disiapkan untuk mengolah air *filter* dengan penukar ion (*ion exchanger*) untuk menghilangkan padatan yang terlarut dalam air dan menghasilkan air demin sebagai air umpan *boiler* untuk membangkitkan *steam* tekanan 9.603,6 kPa dan temperatur 308 °C.

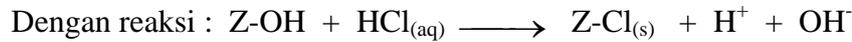
Unit penyediaan air bebas mineral terdiri dari penukar kation (*cation exchanger*) dan penukar anion (*anion exchanger*). Pada penukar kation diisi dengan penukar ion asam lemah berupa metilen akrilat. Resin ini dirancang untuk menghilangkan/mengikat ion-ion logam dari air atau ion-ion positif seperti K^+ , Ca^{2+} , Mg^{2+} , Fe^{2+} , Mn^+ dan Al^{3+} .



Resin akan melepaskan ion H^+ sehingga air yang dihasilkan akan bersifat asam dengan pH 3,2-3,3. Apabila pH air yang keluar melebihi batas yang dibolehkan, berarti resin yang ada telah jenuh dan perlu diregenerasi. Hal tersebut dilakukan dengan melarutkan asam sulfat sehingga ion H^+ dari asam sulfat akan menggantikan ion logam dalam resin dan selanjutnya resin dapat digunakan. Penyerapan ion positif mutlak dilakukan agar tidak membentuk kerak.

Penukar anion berisi penukar ion basa lemah berupa resin amino polistirena, $NH(CH_2)_2OH$. Resin ini dirancang untuk menghilangkan ion asam dari air

atau ion-ion negatif seperti karbonat, bikarbonat, sulfat, sulfat, nitrat, nitrit, silika, dan lain-lain.



Penukar kation-anion berisi campuran resin kation dan anion untuk pengolahan akhir air. Semua penukar ion dioperasikan dengan aliran air yang kontinyu.

Resin yang diisikan ke penukar ion diregenerasi bila kemampuannya menukar ion telah habis dan sebagai batasannya adalah total galon dan konduktivitas air (*high SiO₂, high conductivity*). Regenerasi terdiri dari tiga langkah yaitu cuci balik (*backwash*), regenerasi awal dengan bahan kimia, dan pencucian (*rinse*). Bahan kimia yang dipakai untuk regenerasi dari penukar ion dan netralisasi air bekas regenerasi adalah:

- 1) Asam sulfat (H₂SO₄) dengan konsentrasi 4 %
- 2) Soda kaustik (NaOH) dengan konsentrasi 45 % (cairan) dan 98 % (*flake* atau *solid*).

Reaksi yang terjadi pada saat regenerasi adalah:

Pada penukar kation



Pada penukar anion



Buangan bekas bahan kimia dari *cation exchanger* dan *anion exchanger* mengalir ke bawah ke dalam kolam netralisasi melalui saluran pembuangan. Air bebas mineral yang telah diproduksi selanjutnya akan dialirkan ke tangki penampungan air demin.

2. Unit Penyedia Listrik

Kebutuhan tenaga listrik di pabrik *Precipitated Calcium Carbonate* (PCC) ini dipenuhi oleh PLN dan generator pabrik, hal ini bertujuan agar pasokan tenaga listrik dapat berlangsung kontinyu meskipun ada gangguan pasokan dari PLN. Generator yang digunakan adalah generator arus bolak-balik yaitu berdasarkan pada pertimbangan:

- 1) Tenaga listrik yang dihasilkan cukup besar.
- 2) Tegangan dapat dinaikkan atau diturunkan sesuai dengan kebutuhan dengan menggunakan transformator.

Generator cadangan berkekuatan 1.750 kW, dapat beroperasi selama 3 hari. Generator yang dipakai adalah jenis generator AC tiga fase, karena memiliki beberapa kelebihan, antara lain:

- 1) Tegangan listrik stabil, daya kerja lebih besar.
- 2) Kawat pengantar yang digunakan lebih sedikit.
- 3) Motor tiga fase harganya relatif lebih murah dan sederhana.

Kebutuhan listrik untuk pabrik direncanakan untuk penerangan seluruh area pabrik, keperluan proses dan keperluan utilitas.

Kebutuhan listrik total sebesar 253,4087 kW dengan *over desain* 20 %, sehingga kebutuhan total = 304,0905 kW.

3. Unit Penyediaan Udara Tekan

Pada perancangan pabrik PCC, unit penyediaan udara tekan digunakan untuk peralatan instrumentasi. Udara ini bersumber dari udara di lingkungan pabrik, yang dihilangkan kadar airnya (*dew point* rendah = $-40\text{ }^{\circ}\text{C}$) menggunakan *Air Dryer* dengan media penyerap air adalah *silica gel* (kandungan air < 100 ppm). Jika *silica gel* telah mendekati kondisi jenuh dan pemisahan yang dikehendaki tidak dapat lagi berlangsung maka dilakukan regenerasi dengan menggunakan gas panas atau dipasang pemanas listrik di dalam hamparan *silica gel* untuk memberikan panas. Untuk memenuhi kebutuhan digunakan *blower* dan didistribusikan melalui pipa-pipa. Selain bersifat kering, udara tekan yang dihasilkan harus bebas minyak dan tidak mengandung partikel-partikel lainnya. Untuk itu *dryer* juga dilengkapi dengan *cyclone*.

4. Unit Penyedia *Refrigerant*

Refrigerant yang digunakan adalah amonia sebagai pendingin pada *cooler* dan reaktor. Amonia yang telah digunakan diolah dalam sistem refrigerasi amonia pada unit utilitas. Sistem refrigerasi ini berfungsi untuk mensirkulasikan amonia pendingin pada *cooler* (CO-201) dan reaktor 301 (R-301) dengan kondisi operasi sebagai berikut :

T operasi = $30\text{ }^{\circ}\text{C}$

Tekanan operasi = 1 atm

Temperatur masuk amonia (gas) = $-33,5\text{ }^{\circ}\text{C}$ (P = 1 atm)

Tempertatur keluar amonia (cair) = $-33,5^{\circ}\text{C}$

Amonia cair masuk berwujud cair dan keluar dengan fase gas. Amonia bersirkulasi menggunakan konsep *liquifaction*, *liquifaction* adalah perubahan zat dari wujud gas ke bentuk cairan. Karena perubahan wujud zat sebanding dengan perbedaan jumlah energi dari molekul yang membentuk zat tersebut, maka energi panas harus diserap atau dilepas oleh zat tersebut sehingga dapat merubah keadaan wujud zat tersebut. Dengan demikian, perubahan zat dari padat ke cair atau dari cair ke gas memerlukan penambahan panas. Jika gas mengalami kompresi, panas akan terlepas dan berubah fasa menjadi cair, sehingga pendinginan ekstrem tidak mutlak diperlukan untuk pencairan gas. Pendinginan semacam ini ditemukan oleh Thomas Andrew pada tahun 1969. disebutkan bahwa setiap gas mempunyai temperatur kritis, dan apabila pencairan dilakukan diatas temperatur kritis maka gas tersebut tidak dapat dicairkan dan tidak berpengaruh berapapun tekanan diberikan.

Ketika gas tersebut dikompresi, molekul-molekul gas saling tarik-menarik sehingga kalor pun terlepas. Pada proses kompresi, kecepatan molekul-molekul gas dan jarak antara molekul tersebut semakin dekat sampai akhirnya gas tersebut mengalami perubahan wujud menjadi cairan (Wikipedia, 2006) Sistem refrigerasi kompresi uap merupakan sistem/daur yang paling banyak digunakan dalam daur refrigerasi.

Dari neraca panas panas yang diserap oleh fluda dingin:

Nilai Q negatif berarti panasnya harus dibuang, maka untuk menghitung beban pendingin.

- Pendingin yang digunakan = amonia pada $T = -33.5\text{ }^{\circ}\text{C}$
- H_v ammonia pada $-33,5\text{ }^{\circ}\text{C}$ = 1.417,498 kJ/kg
- H_f ammonia pada $-33,5\text{ }^{\circ}\text{C}$ = 47,9006 kJ/kg
- λ (panas laten) = 1.369,5973 kJ/kg

Kebutuhan amonia *refrigerant* = 5.113,8223 kg/jam

5. Unit Penyediaan *Steam*

Steam yang digunakan dalam pabrik PCC ini adalah *saturated steam* pada tekanan 9.603,6 kPa dengan suhu 308 °C. *Steam* ini dipergunakan untuk menukar panas pada aliran yang perlu dinaikkan suhunya. Kebutuhan *steam* sebesar pada pabrik PCC ini adalah sebesar 4.729,6635 kg/jam. Sistem penyediaan *steam* terdiri dari *deaerator* dan *boiler (steam generator)*.

a. *Deaerasi*

Proses deaerasi terjadi dalam *deaerator* yang berfungsi untuk membebaskan air bebas mineral (*demin water*) dari komponen udara melalui *spray, sparger* yang berkontak secara *counter current* dengan *steam*. *Demin water* yang sudah bebas dari komponen udara ditampung dalam drum dari *deaerator*. Larutan hidrazin diinjeksikan ke dalam *deaerator* untuk menghilangkan oksigen terlarut dalam air bebas mineral.

Dengan reaksi:



Kandungan oksigen keluar dari *deaerator* didesain tidak lebih besar dari 0,005 ppm.

b. *Steam generation*

Pembentukan *steam* terjadi di dalam *boiler (steam generator)*. Pada umumnya ada dua jenis *boiler*, pertama, *fire tube boiler* yang mirip dengan *shell and tube heat exchanger* dengan gas pembakar mengalir melalui *tube*. *Fire tube boiler* digunakan untuk membangkitkan *steam* dengan tekanan 18 bar dan temperatur 210°C. Kedua, *water tube boiler* dengan air umpan *boiler* melalui *tube* dan terjadi pembentukan *steam* pada *tube*. Sementara pembakaran terjadi dalam kotak *chamber* terbuka. *Water tube boiler* digunakan untuk membangkitkan *steam* dengan tekanan maksimal 45 bar dan temperatur 400 °C. Pada perancangan pabrik PCC ini digunakan *boiler tipe water tube*.

B. Pengolahan Limbah

Pada pabrik PCC ini terdapat limbah industri berupa cairan yang tidak berbahaya. Untuk limbah cair, karena tidak berbahaya maka penanganannya sebelum dibuang ke sungai hanyalah di cek kandungan pH didalamnya agar sama dengan pH lingkungan. Adapun penanganan limbah-limbah cair di pabrik PCC adalah sebagai berikut :

a. Air Buangan Sanitasi

Air buangan sanitasi yang berasal dari seluruh toilet di kawasan pabrik, pencucian, dan dapur dikumpulkan dan diolah dalam unit stabilisasi dengan menggunakan lumpur aktif, aerasi dan desinfektan kalsium hipoklorit yang berfungsi untuk membunuh mikroorganisme yang dapat menimbulkan penyakit. Sedangkan kotoran yang berasal dari WC dibuang ke tempat pembuangan khusus *septic tank*.

b. Air buangan dari peralatan proses

Air buangan ini mengandung minyak atau bahan organik yang mungkin disebabkan oleh :

- Bocoran dari suatu peralatan
- Bocoran karena tumpahan saat pengisian
- Pencucian atau perbaikan peralatan

Air buangan yang mengandung minyak dilakukan pemisahan berdasarkan perbedaan berat jenisnya. Minyak di bagian atas dialirkan ke tungku pembakaran, sedangkan air di bagian bawah dialirkan ke penampungan akhir, kemudian dibuang.

c. Air buangan dari utilitas

Air buangan dari utilitas berasal dari unit demineralisasi dan sisa regenerasi resin yang bersifat asam atau basa. Air sisa proses yang berasal dari unit demineralisasi dan air sisa regenerasi dikirim ke kolom netralisasi. Penetralkan dilakukan dengan menambahkan asam sulfat atau basa NaOH sampai air tersebut mempunyai pH netral (diharapkan 6,5 – 8). Air yang sudah dinetralkan kemudian dialirkan ke penampungan akhir untuk dibuang.

Terdapat pula limbah padat campuran Fe_2O_3 , Al_2O_3 , SiO_2 dan CaO yang diperlakukan dengan membuat *land fill*.

Sanitary land fill (lahan urug)

- Limbah dimasukkan ke dalam lubang, dipadatkan (*compacted*), dan ditutup dengan tanah
- Mengurangi bau

- Mengurangi bahaya pencemaran air permukaan dan air tanah
- Sistem baru dilengkapi dengan pengumpul air lindi (*leachate*) dan gas yang dihasilkan selama dekomposisi
- Pemilihan lokasi lahan urug :
 - lahan bukan merupakan daerah banjir
 - permeabilitas tanah maksimum 10⁻⁷ cm/detik
 - sesuai dengan rencana tata ruang
 - merupakan daerah yang stabil secara geologi
 - bukan merupakan daerah resapan air tanah
 - ketebalan lapisan tanah liat minimum 1 meter
- Rekayasa dan konstruksi
 - sistem pelapisan
 - sistem pengaturan aliran air permukaan
 - sistem pengumpulan air lindi
 - sistem pengolahan air lindi
 - sistem sumur pemantauan
- Pengoperasian lahan urug
 - manajemen air lindi
 - manajemen air tanah
 - manajemen air permukaan
- Manajemen pasca operasi
 - *monitoring*
 - *securing*
- Permasalahan lahan urug

➤ Air lindi

Kontaminasi air permukaan dan air tanah oleh air lindi dari lahan urug yang tidak dilengkapi dengan sistem saluran yang baik

➤ Pasca operasi

- ✓ pengawasan harus tetap dilakukan untuk mencegah kontaminasi air permukaan dan air tanah
- ✓ rumah atau bangunan lain tidak boleh dibangun di atas lahan dan sekitar lahan urug untuk jangka waktu yang lama

Lahan urug diperlukan untuk menimbun sampah atau limbah yang tidak dapat dibakar atau yang tidak dapat digunakan lagi.

Dari perhitungan pada alat *scrubber* dan *screen* (H-210) diperoleh data sebagai berikut :

$$\begin{aligned} \text{Jumlah } \textit{sludge} \text{ yang dihasilkan} &= (3.557,7994 + 1.182,4681) \text{ kg/jam} \\ &= 4.740,2675 \text{ kg/jam} \end{aligned}$$

$$\text{Densitas campuran } \textit{sludge} = 1.298,2230 \text{ Kg/m}^3$$

$$\begin{aligned} \text{Volume cake tiap jam} &= \frac{4.740,2675 \text{ kg/jam}}{1.298,2230 \text{ kg/m}^3} \\ &= 3,65 \text{ m}^3/\text{jam} \end{aligned}$$

Ingin disiapkan lahan urug sebagai *sanitary land fill* selama 1 tahun. Sehingga volume lahan yang harus disiapkan adalah:

$$\begin{aligned} &= 3,65 \frac{\text{m}^3}{\text{jam}} \times \frac{24 \text{ jam}}{1 \text{ hari}} \times 330 \text{ hari} \\ &= 28.918,6978 \text{ m}^3 \end{aligned}$$

$$\textit{Over Design} = 20 \%$$

$$\begin{aligned}
 V_{design} &= 1,2 \times V \\
 &= 1,2 \times 28.918,6978 \text{ m}^3 \\
 &= 34.702,4374 \text{ m}^3
 \end{aligned}$$

Tempat lahan urug dibuat dengan cara menggali tanah yang jauh dari area pemukiman penduduk. Tempat dibuat dengan perbandingan P : L : T = 1 : 1 : 1 sehingga P = L = T

$$V = P^3$$

$$P = \sqrt[3]{V}$$

$$P = \sqrt[3]{34.702,4374}$$

$$= 32,62 \text{ m}$$

Diambil : P = 33 m, L = 33 m, T = 33 m

C. Laboratorium

Laboratorium merupakan bagian yang sangat penting dalam menunjang kelancaran proses produksi dan menjaga mutu produksi. Dengan data yang diperoleh dari laboratorium maka proses produksi akan selalu dapat dikendalikan dan kualitas produk dapat dijaga sesuai dengan spesifikasi yang diharapkan. Disamping itu juga berperan dalam pengendali pencemaran lingkungan, baik udara maupun limbah cair.

Laboratorium berada di bawah bagian produksi yang mempunyai tugas pokok antara lain:

1. Sebagai pengendali kualitas bahan baku (apakah sudah memenuhi persyaratan yang diizinkan atau tidak) dan pengendali kualitas produk (apakah sudah memenuhi spesifikasi atau belum).
2. Sebagai pengendali terhadap proses produksi dengan melakukan analisis terhadap pencemaran lingkungan yang meliputi polusi udara, limbah cair dan limbah padat yang dihasilkan unit-unit produksi.
3. Sebagai pengendali terhadap mutu air proses, air pendingin, air umpan *boiler*, *steam*, dan lain-lain yang berkaitan langsung dengan proses produksi.

Laboratorium melaksanakan tugas selama 24 jam sehari dalam kelompok kerja *shift* dan *non-shift* :

a. Kelompok Non-Shift

Kelompok ini bertugas melakukan analisis khusus, yaitu Analisis yang sifatnya tidak rutin dan menyediakan reagen kimia yang diperlukan oleh laboratorium. Dalam membantu kelancaran kinerja kelompok *shift*, kelompok ini melaksanakan tugasnya di laboratorium utama dengan tugas-tugas antara lain :

- Menyediakan reagen kimia untuk analisis laboratorium.
- Melakukan Analisis bahan buangan penyebab polusi.
- Melakukan penelitian/percobaan untuk membantu kelancaran produksi.

b. Kelompok *Shift*

Kelompok ini melaksanakan tugas pemantauan dan analisis-*analisis* rutin terhadap proses produksi. Dalam melaksanakan tugasnya, kelompok ini menggunakan sistem bergilir yaitu kerja *shift* selama 24 jam dengan masing-masing *shift* bekerja selama 8 jam.

Dalam pelaksanaan tugasnya, seksi laboratorium dikelompokkan menjadi :

a. Laboratorium Fisika

Bagian ini mengadakan pemeriksaan atau pengamatan terhadap sifat-sifat fisis bahan baku dan produk. Pengamatan yang dilakukan antara lain:

- *Spesifik gravity*
- Viskositas kinematik
- Kandungan air

b. Laboratorium Analitik

Bagian ini mengadakan pemeriksaan terhadap bahan baku dan produk mengenai sifat-sifat kimianya. Analisis yang dilakukan antara lain :

- Kadar impuritis pada bahan baku
- Kadar impuritis pada produk

c. Laboratorium Penelitian dan Pengembangan

Bagian ini bertujuan untuk mengadakan penelitian, misalnya :

- Diversifikasi produk
- Pemeliharaan lingkungan (pembersihan air buangan).

Disamping mengadakan penelitian rutin, laboratorium ini juga mengadakan penelitian yang sifatnya non-rutin, misalnya saja penelitian

terhadap produk di unit tertentu yang tidak biasanya dilakukan penelitian, guna mendapatkan alternatif lain tentang penggunaan bahan baku.

d. Laboratorium Analisis Air

Pada laboratorium Analisis air ini yang di analisis antara lain :

1. Bahan baku air
2. Air demineralisasi
3. Air pendingin
4. Air umpan *Boiler*

Parameter yang diuji antara lain warna, pH, kandungan klorin, tingkat kekeruhan, total kesadahan, jumlah padatan, total alkalinitas, kadar minyak, sulfat, silika dan konduktivitas air.

Alat- alat yang digunakan dalam laboratorium Analisis air adalah:

- a. pH meter, digunakan untuk mengetahui tingkat keasaman / kebasaan.
- b. Spektrometer, untuk menentukan konsentersasi suatu senyawa terlarut dalam air dengan syarat larutan harus berwarna.
- c. *Spectroscopy*, untuk menentukan kadar sulfat.
- d. Peralatan *gravimetric*, untuk mengetahui jumlah kandungan padatan dalam air.
- e. Peralatan titrasi, untuk mengetahui kandungan klorida, kasadahan dan alkalinitas.
- f. *Conductivity meter*, untuk mengetahui konduktivitas suatu zat yang terlarut dalam air.

Air terdeminerasasi yang dihasilkan unit terdemineralizer juga diuji oleh laboratorium ini. Parameter yang diuji antara lain pH, konduktivitas dan kandungan silikat (SiO_2). Sedangkan parameter air umpan *boiler* yang dianalisis antara lain kadar hidrazin, amonia dan ion fosfat.

e. Alat Analisis

Alat Analisis yang digunakan :

- *Water Content Tester*, untuk menganalisis kadar air dalam produk.
- *Viscometer Bath*, untuk mengukur viskositas produk keluar reaktor.
- *Hydrometer*, untuk mengukur *specific gravity*.

D. Instrumentasi dan Pengendalian Proses

Dalam pengoperasian dan pengendalian alat-alat proses, diperlukan sistem instrumentasi yang dapat mengukur, mengindikasikan, dan mencatat variabel-variabel proses. Variabel proses itu antara lain temperatur, tekanan, laju alir, dan ketinggian. Pengendalian alat-alat proses dipusatkan di ruang kendali, walaupun dapat pula dilakukan langsung di lapangan. Pengendalian terhadap kualitas bahan baku dan produk dilakukan di laboratorium pabrik.

Sistem pengendalian di pabrik PCC ini menggunakan *Distributed Control System* (DCS). Sistem ini mempergunakan komputer mikroprosesor yang membagi aplikasi besar menjadi sub-sub yang lebih kecil. Data yang diperoleh dari elemen-elemen sensor diolah dan disimpan. Pengendalian dilakukan dalam *Programmable Logic Controller* dengan cara mengubah data-data tersebut menjadi sinyal elektrik untuk pembukaan atau penutupan *valve-valve*.

Untuk melakukan perhitungan matematis yang rumit dan kompleks dibutuhkan *Supervisor Control System (SCS)*.

Beberapa kemampuan yang dimiliki oleh SCS adalah :

1. Kalkulasi termodinamik
2. Prediksi sifat/komposisi produk dan kontrol
3. Menyimpan data dalam jangka waktu yang panjang

Model hierarki pengendalian meliputi empat tingkat kebutuhan informasi dan sistem pengendalian. *Computer Integrated Manufacturing (CIM)* dicapai dengan pengkoordinasian dan penggunaan secara efektif aliran informasi melalui seluruh tingkatan. Keempat tingkatan ini diperlihatkan pada Tabel 6.2.

Tabel 6.2. Tingkatan Kebutuhan Informasi dan Sistem Pengendalian

Tingkatan	Fungsi
1. <i>Regulatory and Sequential Control</i>	Memantau, mengendalikan, dan mengatur berbagai aktuator dan perangkat lapangan yang berhubungan langsung dengan proses.
2. <i>Supervisory Control System</i>	- Mengkoordinasikan kegiatan satu atau lebih DCS - Menyediakan plantwide summary dan <i>plantwide process overview</i> .
3. Sistem informasi yang dibutuhkan oleh <i>Local Plant Management</i>	Pengaturan operasi hari ke hari, seperti penjadwalan produk, pemantauan operasi, laboratorium jaminan kualitas, akumulasi data produksi – biaya, dan <i>tracking shipment</i> .
4. <i>Management Information System</i>	Mengkoordinasikan informasi keuangan, penjualan, dan pengembangan produk pada tingkat perusahaan.

Pengendalian terhadap variabel proses dilakukan dengan sistem pengendali elektronik. Variabel-variabel yang dikendalikan berupa temperatur, tekanan,

laju alir dan level cairan. Pengendalian variabel utama proses tercantum pada Tabel 6.3.

Tabel 6.3. Pengendalian Variabel Utama Proses

No.	Variabel	Alat Ukur
1.	Temperatur	Termokopel
2.	Tekanan	<i>Pressure gauge</i>
3.	Laju Alir	<i>Orificemeter, venturimeter, vortexcoriolismeter</i>
4.	Level cairan	<i>Float level device</i>