

PENURUNAN KADAR COD AIR LIMBAH INDUSTRI PERMEN DENGAN MENGGUNAKAN REAKTOR LUMPUR AKTIF

Titiresmi

Peneliti Balai Teknologi Lingkungan, BPPT
Gedung 412 Kawasan Puspiptek Serpong Tangerang 15314

Abstract

Pollution in the rivers is generally caused by domestic and industrial waste. Some treatments to solve it can be done individually or collectively. The effort can be physical, chemical, or biological treatments chosen by its form, character, kind, quality, quantity. PT Van Melle Indonesia is a candy company which produces a high biological waste with COD concentration 10000-30000 mg/litre. This paper reports activated sludge reactor performance to decrease the waste's organic content. The reactor is a biological waste water treatment, as a sequence of earlier anaerob process which still has a high COD (700-4000 mg/litre). A continued reactor operation done with retention time variation 24 hours, 18 hours, 12 hours, and 6 hours show reduced COD varied 80-90%. The highest efficiency was 97.59% from the 24 hours retention time, and the lowest efficiency was 89.5% from the 6 hours retention time.

Keywords: activated sludge reactor, candy industry wastewater

I. PENDAHULUAN

1.1 Latar Belakang

PT Van Melle Indonesia merupakan perusahaan mitra asing dan pemegang lisensi dari PT Van Melle Holland yang berpusat di Brenda, Belanda. Produksi yang dihasilkan adalah permen dengan berbagai jenis nama dan rasa seperti mint, buah-buahan dan coklat. Proses produksi PT Van Melle Indonesia terdiri atas beberapa tahap yaitu:

1. ROS (*Rework of Sugar*) merupakan alat untuk mendaur ulang permen yang kurang sempurna (tidak lulus *quality*) menjadi cairan gula dengan cara pemanasan
2. *Sugar Dissolver*, cairan gula yang berasal dari ROS dipindahkan ke unit ini, kemudian ditambahkan gula kristal (*refined sugar*) dan dipanaskan menjadi cairan gula
3. AWM (*Automatic Weighting Machine*), pada unit ini cairan gula ditambah cairan glukosa dan semua bahan-bahan yang diperlukan sesuai dengan jenis permen yang akan dibuat. Pengukuran dan prosentase bahan dilakukan secara otomatis dan diaduk menjadi adonan permen. Dari AWM khusus untuk jenis permen A dibagi menjadi *eksterior cooker* (pembuatan permen bagian luar) dan *interior cooker* (pembuatan permen bagian dalam)
4. *Polling*, adalah pengadukan dengan tujuan membuat permen menjadi kenyal dan homogen
5. *Forming*, penambahan rasa dan warna sesuai jenis permen

6. *Coating 1*, adalah alat pelapisan eksterior tahap pertama
7. *Dying Room*, setelah melewati *coating 1* permen yang sudah jadi dидiamkan dalam satu ruangan selama 24 jam dengan suhu 30-40°C
8. *Coating 2*, pelapisan *eksterior* tahap kedua agar lapisan lebih sempurna
9. *Calibration* dan *Sortilation*, pada bagian ini dilakukan pemilahan permen sesuai dengan standard. Permen yang kualitasnya kurang baik dikembalikan ke ROS
10. *Packing*, adalah proses pengepakan dan siap untuk dipasarkan.

1.2 Sumber limbah

Dalam pembuatan permen tidak menggunakan air, tetapi menggunakan cairan gula, dan limbah yang dihasilkan tidak banyak. Limbah berasal dari tumpahan gula, kebocoran alat, atau tumpahan pada saat penuangan. Sumber limbah cair terbanyak berasal dari pencucian. Semua limbah cair yang berasal dari pabrik akan masuk ke saluran drainase yang berada di dalam pabrik dan dialirkan secara gravitasi ke IPAL. Karena bahan baku utamanya adalah gula, maka kandungan bahan organik dari limbah sangat tinggi dengan kadar COD rata-rata 10.000-30.000 mg/ liter dan debit sekitar 50-70 m³ / hari. Limbah domestik berasal dari toilet dengan debit 50 m³ /hari dikumpulkan dalam septik tank. Limbah padatnya diendapkan dan limbah cairnya disalurkan melalui pipa yang ditanam di dalam tanah dan secara gravitasi dialirkan menuju bak aerasi.

Untuk mengatasi limbah tersebut diperlukan unit pengolah limbah yang mempunyai efektifitas tinggi dalam penguraian bahan organik. Proses pengolahannya merupakan gabungan sistem anaerob dan aerob. Dalam percobaan ini digunakan unit pengolah air limbah secara biologis dengan menggunakan sistem lumpur aktif (*activated sludge*), yang merupakan pengolahan

lanjutan dari proses anaerob sebelumnya. *Effluen* dari proses anaerob mengandung bahan organik yang masih tinggi yaitu antara 700-4.000 mg/liter. Penggunaan reaktor lumpur aktif bertujuan untuk memperbesar kontak antara mikroorganisme dengan substrat yang dipakai. Kelebihan reaktor dengan pertumbuhan tersuspensi ini bila dibandingkan dengan reaktor yang melekat yaitu:

- a. kontrol biomassa lebih fleksibel,
- b. laju transfer oksigen dan substrat lebih tinggi,
- c. laju pembebanan organik lebih tinggi sehingga mengurangi luas lahan yang diperlukan,
- d. stabilitas proses lebih tinggi,
- e. kuantitas effluen lebih tinggi dan,
- f. tidak berbau¹⁾.

Kelemahan reaktor ini adalah :

- a. sering terjadinya sludge bulking
- b. kebutuhan oksigen yang cukup besar.

1.3 Tujuan

Tujuan dari percobaan ini untuk mengetahui kemampuan reaktor lumpur aktif (*activated sludge*) skala laboratorium dalam menyisihkan kadar COD dengan variasi waktu tinggal (24 jam; 18 jam; 12 jam dan 6 jam) pada air limbah industri permen yang sebelumnya telah melalui proses pengolahan secara anaerob.

1.4 Ruang Lingkup

Untuk mencapai tujuan tersebut dilakukan tahapan^{2,3)} persiapan yang terdiri dari:

1. Analisa pendahuluan terhadap karakteristik air limbah yang akan diolah.
2. Penyiapan reaktor skala laboratorium.
3. Pembenuhan (*seeding*), bertujuan untuk memperoleh biomassa yang cukup

4. Aklimatisasi, bertujuan untuk mendapatkan kultur biomassa yang telah teradaptasi terhadap air limbah yang akan diteliti
5. Pengoperasian reaktor secara kontinu dengan waktu tinggal yaitu 24 jam, 18 jam, 12 jam dan 6 jam adalah untuk mengetahui kemampuan reaktor dalam menyisihkan kadar COD dalam air limbah.
6. Pengambilan sampel dan analisis air limbah hasil pengolahan
7. Pengolahan data dan analisis hasil penelitian

2. METODOLOGI.

2.1 Lokasi:

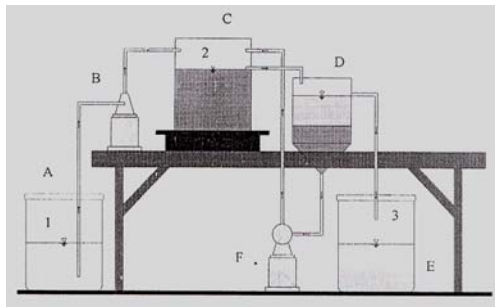
Percobaan dilaksanakan di Laboratorium Proses Balai Teknologi, Lingkungan Puspiptek Serpong

2.2 Analisis Pendahuluan

Dilakukan untuk mengetahui karakteristik air limbah yang akan diolah, khususnya VSS dan COD

2.3. Persiapan Reaktor

Model instalasi skala laboratorium⁽⁴⁾ yang digunakan dapat dilihat pada Gambar -1.



Gambar-1. Instalasi Reaktor

Keterangan:

- A :Bak Influen
- B : Pompa Influen
- C: Bak Aerasi
- D: Bak Pengendapan

E: Bak Effluen

F : Pompa Re Sirkulasi

1: titik sampling influen

2: titik sampling reaktor aerasi

3: titik sampling effluen

Karakteristik reaktor lumpur aktif yang digunakan dalam percobaan ini disusun dalam Tabel 1.

2.4 Pembenihan (Seeding)

Pembenihan dilakukan untuk memperoleh biomassa dalam jumlah yang mencukupi untuk digunakan dalam penelitian⁽⁵⁾ Pada tahap ini, reaktor dijalankan dengan sistem batch. Sumber mikroorganisme yang digunakan adalah bakteri yang berasal dari tangki aerasi unit pengolahan limbah pabrik permen PT. Van Melle Indonesai. Pemberian glukosa tidak dilakukan setiap hari hanya diberikan setiap dua hari dengan melihat konsentrasi CODnya. Dalam proses ini didapatkan mikroorganisme 3000 mg/1 – 5000 mg/1.

Tabel-1. Karakteristik Reaktor

Uraian	Spesifikasi Teknis
1. Bak Aerasi	Panjang : 31,5 cm, lebar: 30 cm, tinggi : 21 cm Bentuk : lingkaran, jari-jari : 15cm, tinggi : 21 cm Bahan acrylic
2. Bak Pengendapan	Panjang : 50cm, lebar: 20 cm, tinggi : 20 cm Bentuk: limas, panjang : 50cm, lebar : 20 cm, tinggi : 21cm Bahan acrylic
3. Bak Influen dan Effluen	Kapasitas : 40 liter Bahan : Plastik
4. Aerator	Suplai udara 1.105 liter/ menit
5. Pompa	Jenis: peristaltik

2.5 Aklimatisasi⁵⁾

Setelah melalui proses pembenihan, maka dilakukan aklimatisasi. Aklimatisasi adalah pengadaptasian mikroorganisme terhadap air limbah yang akan diolah. Pada proses ini dilakukan dengan sistem batch karena diharapkan mikroorganisme dapat tumbuh dan berkembang biak serta beradaptasi dengan kondisi baru. Pengadaptasian dilakukan dengan cara mengganti pemberian glukosa dengan air limbah pabrik permen. Akhir dari proses ini adalah konsentrasi COD menjadi stabil dengan efisiensi penyisihan lebih besar dari 80%.

2.6 Pengoperasian Reaktor

Penelitian ini dilakukan dengan mengoperasikan reaktor secara kontinu dengan variasi waktu tinggal yaitu 24 jam, 18 jam, 12 jam dan 6 jam.

Dengan demikian debit untuk masing – masing waktu tinggal akan berbeda, dimana debit adalah volume kerja dibagi waktu tinggal.⁶⁾ Pada akhir proses ini diketahui bahwa waktu tinggal yang optimum dalam menyisihkan bahan – bahan organik, tertera pada Tabel-2 berikut ini.

Tabel-2. Variasi Waktu Tinggal dan Debit.

Waktu tinggal (jam)	Debit (l/jam)
24	1,458
18	1,944
12	2,916
6	5,833

2.7 Analisa Parameter

Parameter yang dianalisis adalah VSS (*Volatile Suspended Solid*) dan kebutuhan oksigen kimiawi (COD). VSS adalah untuk mengetahui banyaknya mikroorganisme yang hidup. Nilai VSS merupakan indikator adanya mikroorganisme yang aktif dan memegang peranan penting

dalam proses biologis. Pengukuran ini digunakan dengan menggunakan metode gravimetri.⁶⁾ Sedangkan kebutuhan oksigen kimiawi (COD) adalah banyak oksigen yang dibutuhkan untuk mengoksidasi zat – zat organik yang terdapat didalam air limbah. Metode yang digunakan adalah metode bikromat ($K_2Cr_2O_7$).⁶⁾

3. HASIL DAN PEMBAHASAN

3.1 Umum

Pada bab ini akan diuraikan hasil penelitian dan analisa data yang diperoleh selama penelitian yaitu meliputi :

1. Karakteristik air limbah
2. Tahap pembenihan (*seeding*)
3. Tahap aklimatisasi
4. Tahap pengoperasian reaktor secara kontinu.

3.2 Karakteristik Air Limbah

Sebelum melakukan penelitian terlebih dahulu dilakukan penelitian pendahuluan terhadap limbah pabrik permen. Karakteristik air limbah efluen aerob pabrik permen menunjukkan bahwa konsentrasi air limbah melebihi baku mutu limbah cair bagi kegiatan industri⁷⁾, yaitu sebesar 1070 mg/l.

Sehingga diperlukan suatu unit pengolahan yang dapat mengolah air limbah industri permen sebelum dibuang ke badan air penerima

3.3 Pembenihan (*seeding*)

Pembenihan merupakan tahapan awal sebelum penelitian. Tujuan dari proses ini adalah untuk mendapatkan suatu populasi mikroorganisme yang mencukupi untuk memulai penelitian proses lumpur aktif dan mampu mengoksidasi zat – zat organik yang terkandung didalam air limbah.

Dalam penelitian ini mikroorganisme yang digunakan berasal dari bak aerasi. Pada tahap ini diharapkan mikroorganisme tersebut dapat tumbuh dan berkembang biak dengan baik dengan pemberian nutrisi dan oksigen secara teratur. Parameter

yang diamati adalah VSS dan COD. Pada hari pertama pembenihan, COD adalah sebesar 610,22 mg/l dan konsentrasi VSS adalah sebesar 3096 mg/l. Pada waktu seeding 1 bulan, konsentrasi VSS cukup tinggi yaitu 3000 mg/l – 6000 mg/l. Namun demikian proses aklimatisasi masih belum dapat dilakukan karena efisiensi penyisihan COD masih belum stabil dan lumpur susah mengendap. Oleh karenanya selama 57 – 75 hari pemberian nutrisi dihentikan sehingga terjadi penurunan VSS menjadi 4000 mg/l. Selanjutnya pada pengoperasian hari ke 78 nutrisi diberikan kembali dan terlihat pertumbuhan VSS sejalan dengan bertambahnya konsentrasi COD yang diberikan. Pada hari ke 94 hingga hari ke 118 efisiensi penyisihan COD sudah terlihat lebih dari 80%. Hasil akhir dari proses ini adalah VSS mencapai 3122 mg/l dan penyisihan COD 91,40 %, sehingga dapat dilakukan tahapan selanjutnya yaitu aklimatisasi.

3.4 Aklimatisasi

Setelah melalui proses pembenihan, dimana mikroorganisme yang tumbuh cukup banyak maka dapat dilakukan tahap aklimatisasi pada reaktor lumpur aktif yang mempunyai kapasitas 35 liter. Pada tahap ini pengoperasian dijalankan dengan sistem batch karena diharapkan mikroorganisme yang ada dapat tumbuh dan berkembang biak dengan baik serta dapat beradaptasi dengan kondisi yang baru.

Pemberian air limbah permen dilakukan secara bertahap dimana 2 liter air limbah dengan COD dikondisikan 1000 mg/l dan terus bertambah hingga 15 liter air limbah dengan COD dikondisikan 1500 mg/l.

Pada hari ke-1 hingga hari ke-21 dapat dilihat bahwa konsentrasi VSS menurun, hal ini dikarenakan mikroorganisme sedang beradaptasi dengan air limbah permen. Pada hari ke-22 hingga ke-60 konsentrasi VSS stabil antara 3000 mg/l hingga 4000 mg/l, terus meningkat seiring dengan meningkatnya penyisihan COD. Pemberian

air limbah permen secara bertahap membuat konsentrasi VSS dan penyisihan COD meningkat. Hasil akhir penelitian ini adalah air limbah permen yang diberikan sebanyak 15 liter dengan efisiensi yang sudah stabil, yaitu sebesar 98,08%.

3.5 Pengoperasian Reaktor Secara Kontinu

Setelah melalui tahap aklimatisasi dengan efisiensi penyisihan 98,08% dan air limbah secara bertahap diberikan hingga ½ volume bak aerasi yaitu sebesar 15 liter maka pengoperasian reaktor secara kontinu dapat dilakukan.

Tabel 3. Waktu tinggal dengan efisiensi Penyisihan

Waktu Tinggal	% Penyisihan COD				
	1	2	3	4	5
24	95.84	94.80	95,48	96,72	97,59
18	91.33	94.61	94,81	97,81	97,48
12	94.59	95.43	96,30	96,30	96,81
6	88.49	89,61	88,93	88,93	89,15

Pengoperasian reaktor ini dilakukan waktu tinggal 24 jam, 18 jam, 12 jam dan 6 jam dengan debit yang dialirkan sesuai dengan waktu tinggal. Sampling yang diambil adalah untuk mengukur parameter COD. Pengoperasian dimulai dari waktu tinggal terlama hingga waktutinggal tercepat. Dapat dilihat pada tabel 3

4. KESIMPULAN

1. Efisiensi penyisihan COD pada waktu tinggal 24 jam, 18 jam, dan 12 jam yaitu lebih besar dari 90%, sehingga di dapat COD efluen yang memenuhi baku mutu.
2. Efisiensi tertinggi adalah pada waktu tinggal 24 jam yaitu sebesar 97,59% dengan COD 76,54 mg/l.
3. Efisiensi terendah adalah pada waktu tinggal pada 6 jam yaitu sekitar 89,15% dengan COD efluen 161,55 mg/l.

DAFTAR PUSTAKA

1. Huang, Chang J, A/O (1995) *Activated Sludge System*. Asia's Journal of environmental Technology.
2. Djajadiningrat, A.H dan Wisnuprpto. 1978. *Bioreaktor Pengolahan Limbah Cair*. Bandung : Institut teknologi Lingkungan.
3. Wisnuprpto & Djajadiningrat A. 1990. *Bioreaktor Pengolahan Limbah Cair*. Pusat Antar Universitas Bioteknologi.
4. Benefield, Larry D and Randall, clifford. W. 1980. *Biological Processes Design. For Wastewter Treatment*. New York : Prentice.
5. Horan, N.J. 1990. *Biological Wastewater Treatment Theory And Application*. England : John Willey and Sons.
6. Alaert G. & Sumestri, Sri S. 1987. *Metoda Penelitian Air*. Surabaya : USaha Nasional.
7. Anonim. 1995, Surat Keputusan Menteri Negara Lingkungan Hidup, Kep-51/MENLH/10/1995 tanggal 23 Oktober 1995. *Buku Mutu Limbah Kegiatan Industri*. Jakarta : Badan Pengendalian Dampak Lingkungan.