

PERBAIKAN KUALITAS AIR BAKU PERUSAHAAN AIR MINUM (PAM) DENGAN BIOFILTRASI

Rudi Nugroho dan Nusa Idaman Said

Pusat Teknologi Lingkungan, Badan Pengkajian dan Penerapan Teknologi (BPPT), JL MH. Thamri No 8 Jakarta Pusat

Abstract

A study to improve the raw water quality at Taman Kota Drinking Water Company was conducted by using pilot plant of biofiltration system. The pilot plant was run by pumping the raw water from river to the reactor continuously with various Hydraulic Retention Time. Samples of raw water and treated water were taken daily and analyzed for pH, Total Suspended Solid (TSS), Organic matter, Ammonia nitrogen and Detergent (MBAS). The results showed that performance of biofiltration system decreased due to shortening Hydraulic Retention Times (HRT). The longer HRT caused bigger volume of biofiltration tank. Therefore, this study suggests that the optimum Hydraulics retention time is 1 hr. In this HRT, the treated water quality were 7.2 for pH, 40 mg/l for TSS, 10,7 mg/l for organic matter, 0.35 mg/l for ammonia nitrogen and 0.1 mg/l for MBAS. These results comply with the Regulation No. 582 year 1995 for raw drinking water quality (class B).

Key Words: Biofiltration, Raw Water Quality, Drinking Water

1. PENDAHULUAN

Air merupakan kebutuhan yang sangat pokok bagi manusia, terutama untuk memasak dan minum. Dengan pesatnya perkembangan penduduk maka kebutuhan air bersih untuk masyarakat juga semakin bertambah besar. Dampak dari perkembangan penduduk yang pesat, membawa akibat pada buruknya kualitas air sungai sebagai air baku air minum. Akibat pencemaran dari limbah domestik. Dengan semakin buruknya kualitas air baku untuk air minum, maka disamping biaya produksinya air di Instalasi Pengolahan Air (IPA) membesar, hasil olahannya pun sering kurang baik.

Salah satu permasalahan yang dihadapi oleh PAM di DKI Jakarta khususnya

yang dihadapi oleh PT. PAM LYONAISE JAYA (PALYJA) adalah masalah kualitas air baku yang buruk akibat dari pencemaran limbah domestik ke dalam sungai, terutama untuk Instalasi Taman Kota Jakarta Barat. Dari hasil pemantauan yang dilakukan terhadap air baku (*intake water*) di instalasi Perusahaan Air Minum (PAM) Taman Kota tersebut pada bulan September 2007 oleh Tody¹⁾ menunjukkan bahwa konsentrasi amonia nitrogen bervariasi antara 2,44 mg/l hingga mencapai 5,24 mg/l, dimana nilai konsentrasi tersebut telah melampaui ambang batas peruntukkan air baku air minum yakni sebesar 1 mg/l menurut Kep. Gub. DKI Jakarta No. 582 th 1995,²⁾ sehingga dengan IPA yang ada tidak mampu

mengolah air tersebut menjadi air minum yang memenuhi standar. Dampaknya IPA Taman Kota dari tahun 2008 sampai sekarang tidak dioperasikan.

Untuk mengatasi tingginya amonia nitrogen, PAM di Indonesia khususnya PAM di DKI Jakarta menggunakan senyawa khlor (gas khlor atau kalsium hipoklorit) untuk proses desinfeksi dan untuk menghilangkan amonia nitrogen serta senyawa Besi dan Mangan.. Dengan semakin besarnya konsentrasi senyawa amoniak dalam air baku, maka amoniak akan bereaksi dengan khlor menjadi khloramine yang daya desinfeksi lebih lemah. Dengan demikian, tingginya amoniak ini akan mengakibatkan konsumsi khlor akan menjadi lebih besar sehingga biaya operasi menjadi lebih tinggi.

Selain itu dengan semakin besarnya konsentrasi senyawa khlor yang digunakan, maka hasil samping yang dihasilkan seperti senyawa trihalometan dan khlorophenol juga semakin besar. Senyawa-senyawa tersebut dapat mengakibatkan penyakit kanker (*carcinogen*). Oleh karena itu zat pencemar amoniak harus dihilangkan.

Saat ini, untuk menghilangkan polutan organik, deterjen, bau dan polutan mikro lainnya di dalam air minum, PAM biasanya menggunakan proses pengolahan dengan proses adsorpsi Karbon Aktif Bubuk yang harganya cukup mahal, dilanjutkan dengan pengolahan secara fisika yaitu dengan proses koagulasi, flokulasi, sedimentasi serta desinfeksi dengan khlor. Bila konsentrasi polutan tersebut di air baku tinggi, maka pengolahan air di IPA dengan metode ini akan tidak ekonomis.

Untuk mengurangi kadar senyawa organik, deterjen dan amoniak di dalam air baku air minum maka air sungai harus diolah terlebih dahulu melalui suatu pengolahan pendahuluan sebelum masuk ke unit pengolahan. Salah satu alternatif yakni menggunakan proses biologis dengan sistem biofilter tercelup yang diisi dengan media penyangga dari bahan plastik tipe sarang tawon atau yang dinamakan biofiltrasi.

Saat ini IPA Taman Kota tidak dioperasikan karena kualitas air baku yang diolah sangat buruk, karena tercemar limbah domestik, sehingga tidak memungkinkan untuk diolah menjadi air bersih dengan fasilitas yang saat ini ada di Taman Kota. Untuk menambah peralatan *pre-treatment* konvensional guna melengkapi fasilitas yang ada juga tidak mungkin, karena sempitnya lahan yang tersedia.

Tujuan studi ini adalah untuk mengkaji perbaikan kualitas air baku dengan menggunakan proses biofiltrasi sebagai *pre-treatment* sehingga kualitas air baku PAM Taman Kota layak digunakan sebagai air baku air minum. Target kualitas air hasil olahan biofiltrasi ini adalah memenuhi standar air baku golongan B pada SK Gub. DKI No 582 tahun 1995.

2. TINJAUAN TEORI

Salah satu problem atau masalah yang sering dijumpai pada air minum di dunia akhir-akhir ini yakni timbulnya senyawa yang dinamakan *Trihalomethanes* atau disingkat THMs, sebagai akibat samping dari proses desinfeksi dengan gas khlor atau senyawa hipoklorit.

Polutan yang ada di sungai oleh karena pencemaran limbah domestik diantaranya adalah deterjen, Amonia, Organik, Besi dan lain sebagainya. Menurut Garno³⁾ seperti yang dikutip dari Sawyer & Mc.Carty⁴⁾ bahwa deterjen atau surfaktan adalah senyawa yang molekulnya mempunyai struktur gugus tertentu yang menyebabkan senyawa tersebut mempunyai sifat-sifat deterjen misalnya sifat dapat menimbulkan busa. Deterjen mempunyai kemampuan untuk menghilangkan kotoran pada pakaian, sehingga banyak digunakan sebagai bahan pembersih. Untuk mengaktifkan sifat pembersihnya itu, deterjen dilengkapi zat kimia yang mampu mengurangi tegangan permukaan air, sehingga dapat menimbulkan busa.

Permasalahan yang timbul kemudian adalah karena zat pengaktif tersebut yang

disebut sebagai surfactant agents atau detergen misalnya ABS (*Alkyl Benzene Sulfonate*), sulit diuraikan secara biologis (*non-biodegradable*). ABS ini ternyata masih banyak digunakan sebagai bahan baku deterjen di Indonesia dan membawa dampak dari pemakaiannya. Menurut Ainsworth,⁵⁾ deterjen akan dapat membentuk lapisan film pada permukaan badan air yang menyebabkan perpindahan oksigen dari udara ke air terganggu. Bila konsentrasi deterjen melebihi konsentrasi 3 ppm akan menyebabkan terbentuknya busa yang stabil. Selain itu deterjen akan mudah mengikat *polyphosphate* yang menyebabkan kandungan nutrisi di badan air meningkat yang menyebabkan eutrophikasi.

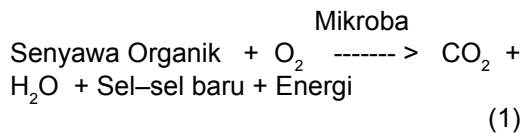
Amonia dan organik dapat dihilangkan dari air baku air minum dengan proses biologis. Pengolahan air secara biologis merupakan suatu proses penguraian bahan-bahan pencemar, baik yang terlarut maupun yang tidak terlarut menjadi bentuk yang lain berupa gas atau padatan.⁶⁾ Hasil dari transformasi tersebut dipengaruhi oleh kondisi lingkungan pada saat proses berlangsung yaitu kondisi aerobik dan anaerobik.

Proses pengolahan biologis secara aerobik merupakan suatu proses yang membutuhkan oksigen untuk menunjang berlangsungnya proses metabolisme biokimia oleh bakteri dalam penguraian bahan-bahan organik menjadi bentuk yang lebih sederhana yaitu CO₂, H₂O, senyawa-senyawa oksida seperti nitrat, sulfat, fosfat dan terbentuknya massa sel yang baru⁷⁾.

Pada pengolahan secara biologis, pertumbuhan mikroorganisme dapat dilakukan secara melekat pada permukaan media penyangga (*attached growth*), yakni suatu proses pengolahan dimana senyawa-senyawa organik atau senyawa-senyawa lainnya yang terdapat dalam air diuraikan oleh mikroorganisme yang melekat pada permukaan media penyangga menjadi senyawa yang lebih sederhana serta

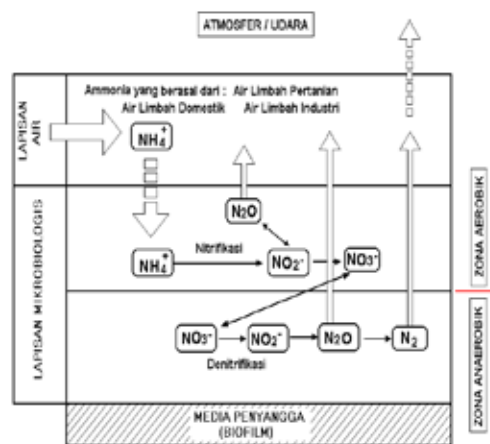
membentuk biomasa atau sel-sel baru.

Zat Organik dapat disisihkan secara biologi tergantung dari jumlah oksigen terlarut, jenis mikroorganisme dan jumlah zat pengurai. Adanya O₂ menyebabkan proses oksidasi aerob dapat berlangsung, yakni bahan – bahan organik akan diubah menjadi CO₂ dan H₂O yang relatif stabil dan sisanya akan disintesis menjadi mikroba baru. Secara umum dapat dilihat pada persamaan :



Di dalam proses biofiltrasi, senyawa amoniak akan diubah menjadi nitrit, kemudian senyawa nitrit akan diubah menjadi nitrat. Mekanisme proses penguraian senyawa amoniak pada lapisan biofilm secara sederhana dapat diilustrasikan seperti pada Gambar 1.

Lapisan terluar media penyangga biofiltrasi adalah lapisan tipis zona aerobik, senyawa amoniak dioksidasi dan diubah ke dalam bentuk nitrit. Sebagian senyawa nitrit ada yang diubah menjadi gas dinitrogen oksida (N₂O) dan ada yang diubah menjadi



Gambar 1 : Ilustrasi dari mekanisme proses penguraian amonia di dalam biofilm

Semakin lama, lapisan biofilm yang tumbuh pada media penyangga tersebut semakin tebal sehingga oksigen tidak dapat masuk ke dalam lapisan biofilm yang mengakibatkan terbentuknya zona anaerobik. Pada zona anaerobik ini, senyawa nitrat yang terbentuk diubah ke dalam bentuk nitrit yang kemudian dilepaskan menjadi gas nitrogen (N_2). Proses demikian tersebut dinamakan proses denitrifikasi.

Proses nitrifikasi menurut Gardy & Lim⁹⁾ didefinisikan sebagai konversi amonia nitrogen (NH_4-N) menjadi nitrit (NO_2-N) yang kemudian menjadi nitrat (NO_3-N) yang dilakukan oleh bakteri autotropik dan heterotropik. Proses nitrifikasi ini berlangsung dalam dua tahap yaitu tahap nitritasi yakni oksidasi ion ammonium (NH_4^+) menjadi ion nitrit (NO_2^-) yang dilaksanakan oleh bakteri nitrosomonas dan tahap nitrasasi yakni oksidasi ion nitrit menjadi ion nitrat (NO_3^-) yang dilaksanakan oleh bakteri *nitrobacter*.

Bakteri *nitrosomonas* dan *nitrobacter* ini dikenal sebagai bakteri autotropik yaitu bakteri yang dapat tumbuh dan berkembang biak dengan karbon dan nitrogen dari bahan-bahan anorganik dengan sendirinya. Bakteri ini menggunakan energi dari proses nitrifikasi untuk membentuk sel sintesa yang baru. Walaupun bakteri nitrifikasi autotropik keberadaannya di alam lebih banyak, proses nitrifikasi dapat juga dilakukan oleh bakteri jenis heterotropik (*Arthobacter*) dan jamur (*Aspergillus*)⁹⁾. Bakteri heterotropik merupakan bakteri yang membutuhkan bahan-bahan organik untuk membangun protoplasma.

Pada proses pengolahan senyawa NH_4-N secara biologis kebutuhan oksigen (O_2) cukup besar, sehingga kebutuhan O_2 yang tinggi dapat dipenuhi dengan cara memperbesar transfer O_2 ke dalam bioreaktor instalasi pengolahan. Pada bioreaktor ini, transfer O_2 yang besar dapat diperoleh dengan cara menginjeksikan udara ke dalamnya. Dengan adanya injeksi udara diharapkan kontak antara gelembung udara dan air dapat terjadi.

3. METODOLOGI PENELITIAN

Penelitian dilakukan dalam bulan Desember 2009 sampai dengan bulan April 2010 di *Intake* air baku PAM Taman Kota Jakarta Barat dengan menggunakan reaktor biofiltrasi berskala *pilot plant*. Reaktor ini mempunyai ukuran panjang 3,4 m, lebar 1,5 m, dan kedalaman air efektif 2,0 m. Total volume reaktor biofilter 10,2 m³, dibuat dari bahan fiber glass seperti yang ditunjukkan pada Gambar 2.



Gambar 2. Pilot plant biofiltrasi di Intake Taman Kota

Bahan yang digunakan adalah bahan kimia analisa berupa reagent Hach *Nitraver*, Asam Sulfat, *Chloroform*, Kalium Permanganat dan lain sebagainya.

Variable berubah dalam penelitian yakni waktu tinggal hidrolis atau *Hydraulic Retention Time* (HRT). Waktu tinggal hidrolis (jam) dihitung dengan persamaan:

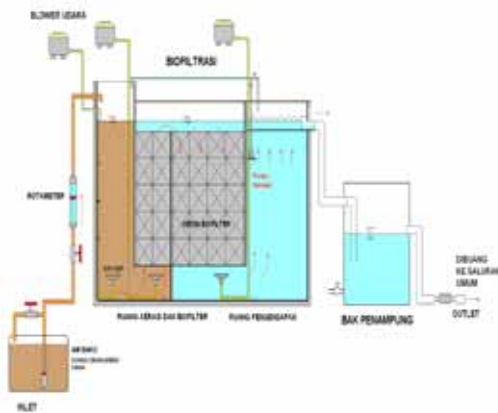
$$HRT = \frac{\text{Volume Tangki Biofiltrasi (m}^3\text{)}}{\text{debit air ke tangki biofiltrasi (m}^3\text{/jam)}} \quad (2)$$

Untuk menentukan HRT, yang perlu dilakukan adalah dengan mengatur debit air yang masuk ke tangki. Caranya dengan mengatur bukaan *valve* yang ada di pipa aliran inlet. Target penelitian ini adalah dengan waktu tinggal maksimal 1 jam dapat diperoleh kualitas air baku yang sudah memenuhi persyaratan.

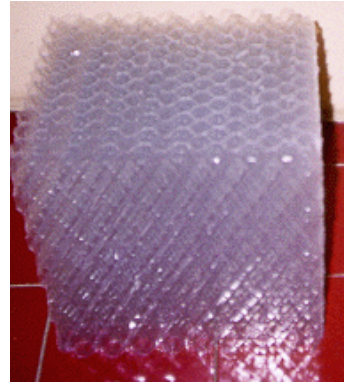
Gambar 3 memperlihatkan skema penelitian biofiltrasi. Unit biofiltrasi ini terdiri dari bak biofilter yang berisi media penyangga dan bak pengendapan akhir. Reaktor biofiltrasi ini dilengkapi dengan pipa inlet dan pipa outlet yang terletak pada kedua sisi reaktor. Pada bagian bawah reaktor terdapat ruang lumpur yang berfungsi sebagai tempat pengendapan yang dapat digunakan untuk mengeluarkan lumpur yang mengendap.

Pengaliran air selama proses penelitian dilakukan secara terus-menerus (*continues flow*). Pemberian oksigen dilakukan menggunakan *blower* udara yang diinjeksikan ke dalam reaktor melalui suatu difuser. Pada saat awal biofiltrasi beroperasi, ditambahkan starbio yang merupakan enzim untuk mempercepat perkembangan biakan mikroorganisma.

Media penyangga yang dipergunakan adalah sarang tawon (*cross flow*) yang terbuat dari plastik (Gambar 4). Ukuran modul tiap media adalah 30 x 25 x 30 cm, dengan luas spesifik permukaan 220m²/m³. Ketinggian media dalam reaktor biofiltrasi adalah 1,5 m dengan total volume 3,375 m³. Perbandingan volume media terhadap volume efektif reaktor biofilter ditetapkan 0,4, mengacu kepada proses pengolahan awal (*pretreatment*) air minum secara biologis yang telah ada yakni *Mishima Water Purification Plant*, Osaka, Japan.¹⁰⁾



Gambar 3. Skema penelitian biofiltrasi

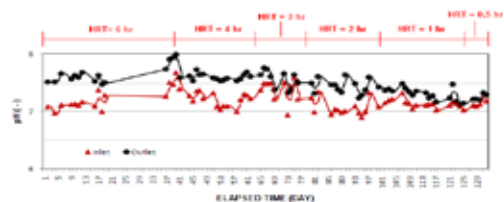


Gambar 4. Media penyangga biofiltrasi type sarang tawon

Sampling dilakukan setiap hari di inlet dan outlet biofiltrasi, Sampel selanjutnya dibawa ke laboratorium kualitas air milik PALLYA untuk dilakukan analisa secara duplo dengan metode analisa parameter sesuai prosedur Standar Nasional Indonesia (SNI). Parameter yang dianalisa adalah pH, TSS, Organik Permanganat, Amonia Nitrogen dan MBAS (deterjen). Data analisa dituangkan dalam bentuk grafik dan tabel serta gambar yang selanjutnya dianalisa secara deskriptif.

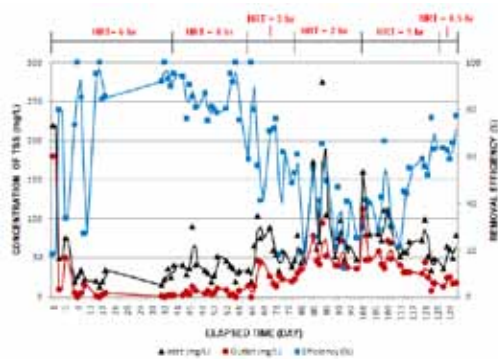
4. HASIL DAN PEMBAHASAN

Gambar 5 menunjukkan pH inlet dan outlet biofiltrasi pada HRT 6 sampai 0,5 jam. Dari Gambar 5 terlihat bahwa untuk keseluruhan HRT, pH inlet selalu lebih rendah dari pH outlet. Hal ini terjadi karena di dalam biofiltrasi ada proses pembubuhan udara sehingga CO₂ di dalam air akan berkurang yang menyebabkan pH naik.⁷ Namun demikian pH air di outlet masih dalam batas netral yakni antara 7 dan 8.



Gambar 5. pH inlet dan outlet biofiltrasi

Gambar 6 menunjukkan konsentrasi TSS beserta efisiensi penyisihannya. Konsentrasi TSS di air baku berkisar antara 13,5 sampai 275 mg/l. Saat penelitian ini berlangsung, sering terjadi hujan. Air hujan akan membawa sedimen sehingga air sungai keruh. Oleh karena itu berfluktuasinya TSS di air kemungkinan besar dipengaruhi oleh curah hujan di hulu. Pada HRT 6 jam efisiensi pengolahan masih belum stabil dan berfluktuasi, namun kecenderungannya meningkat dari 13-100%. Pada HRT 4 jam sampai dengan 1 jam efisiensi menurun yakni rata-rata 85% pada HRT 4 jam dan 46% pada 1 jam. Hal ini disebabkan oleh berkurangnya kemampuan biofilter untuk menahan padatan pada waktu tinggal yang semakin pendek.



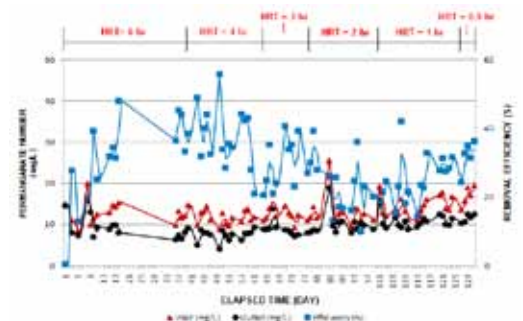
Gambar 6. Konsentrasi TSS berikut efisiensi penyisihannya

Pada pertengahan HRT 1 jam ke 0,5 jam efisiensi TSS cenderung naik. Pada saat itu frekwensi hujan menurun sehingga konsentrasi TSS di air baku ikut menurun. Dengan menurunnya konsentrasi TSS ini menjadikan efisiensi penyisihan TSS meningkat bahkan efisiensi yang dapat dicapai menjadi lebih baik dibanding pada kondisi HRT 1 jam. Pada kondisi HRT 1 jam, konsentrasi TSS hasil olahan rata-rata 43 mg/l, dan angka ini sudah memenuhi baku mutu sebagai air baku air minum.

Konsentrasi zat organik pada inlet dan outlet biofiltrasi berikut efisiensi penyisihannya ditampilkan pada Gambar

7. Dalam waktu 4 bulan pengamatan, organik permanganat di air baku terendah 8,45 mg/l dan tertinggi 25,5 mg/l. Pada HRT 6 jam efisiensi berfluktuasi namun kecenderungannya naik yakni pada kisaran 13-48%.

Mekanisme penyisihan organik ini terjadi dengan proses biologis pada lapisan mikroorganisma (*biofilm*) yang melekat pada dinding media biofiltrasi¹¹⁾. Saat awal biofiltrasi dioperasikan, mikroorganisme kemungkinan masih sedikit yang menyebabkan efisiensi penyisihan rendah. Sehingga pada HRT 6 jam terjadi kenaikan efisiensi bersamaan dengan berjalannya waktu. Pada waktu tinggal 4 jam sampai dengan waktu tinggal 1 jam efisiensi penyisihan organik kecenderungannya menurun. Dengan demikian semakin singkat HRT, efisiensi semakin mengecil. Pada pertengahan HRT 1 jam sampai 0,5 jam terjadi kecenderungan kenaikan efisiensi.

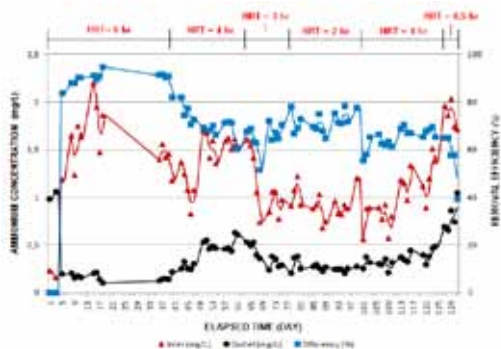


Gambar 7. Konsentrasi organik permanganat berikut efisiensi penyisihannya

Dari data konsentrasi TSS, pada HRT 0,5 jam ternyata TSS lebih rendah dibanding HRT 1 jam. TSS ini akan terakumulasi pada permukaan media sehingga akan menghalangi proses difusi polutan organik. Dengan rendahnya TSS, maka proses difusi akan berjalan lebih baik. Oleh sebab itu pada HRT 0,5 jam, karena akumulasi TSS lebih rendah, efisiensi penyisihan organik semakin baik. Pada HRT 1 jam, konsentrasi organik di outlet biofiltrasi rata-rata adalah 10,7 mg/l.

Gambar 8 menunjukkan konsentrasi

ammonia nitrogen di air baku, air olahan serta efisiensi penghilangannya. Saat HRT dipersingkat dari 6 jam menjadi 4 jam, kecenderungannya efisiensi menurun dari 90% menjadi 70% dan stabil di sekitar 70% walaupun waktu tinggal di persingkat menjadi 3 dan 2 jam.



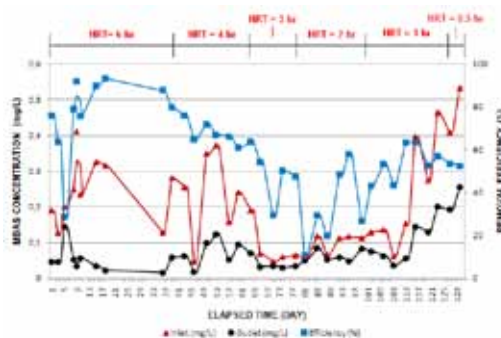
Gambar 8. Konsentrasi amonia nitrogen berikut efisiensi penyisihannya

Penyisihan amonia berlangsung optimum pada pH 7,5. ¹² Dari data pH pada gambar 2, untuk HRT 3 dan 2 jam, pH outlet 7,5, sementara untuk HRT 4 jam pH sekitar 7,8. Dengan demikian pengaruh pH lebih dominan dibanding HRT yang menyebabkan pada HRT 4, 3 dan 2 jam efisiensi penyisihannya hampir sama. Pada HRT 1 jam, pH air lebih rendah yakni sekitar 7,2. Efisiensi penyisihannya turun menjadi rata-rata 65%. Penurunan ini disebabkan karena perpendekan HRT dan lebih rendahnya pH. Pada HRT 1 jam ini konsentrasi amonia di air olahan rata-rata 0,34mg/l.

Amonia nitrogen merupakan polutan dalam air yang dengan adanya organik akan memicu tumbuhnya mikroba dalam air. Oleh karena itu penghilangan amonia nitrogen dalam air dilakukan dengan cara khlorinasi membentuk khloramin. Penurunan kadar amonia dengan khlor memerlukan konsumsi khlor 7 – 11 mg/l untuk setiap 1 mg/l amonia nitrogen. Dengan demikian apabila konsumsi khlor tinggi akan berakibat pada sisa khlor di air olahan PAM yang tinggi pula. Dengan

tingginya sisa khlor ini bila terdapat zat besi dan mangan terlarut maka sisa khlor tersebut akan mengoksidasi besi dan mangan terlarut sehingga warna air menjadi kuning. ¹²⁾

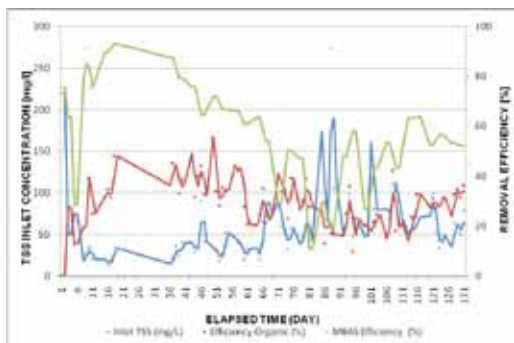
Hasil analisa air untuk parameter MBAS berikut berikut efisiensi penyisihannya dapat dilihat pada Gambar 9. Kandungan MBAS di air baku berkisar antara 0,05 sampai 0,53 mg/l. Pada HRT 6 jam efisiensi berfluktuasi yakni pada kisaran 29-93%, Pada HRT 4 jam sampai dengan 3 jam kecenderungannya efisiensi menurun dari rata-rata 69% pada 4 jam dan 30% pada 2 jam. Dengan demikian reaksi penyisihan MBAS sangat dipengaruhi oleh HRT. Semakin pendek HRT, semakin kecil efisiensi penyisihannya. Pada HRT 2 jam sampai HRT 1 jam terjadi kecenderungan kenaikan efisiensi, dikarenakan kondisi TSS pada air baku lebih rendah pada HRT 1 jam. Pada HRT 1 jam ini, konsentrasi MBAS rata-rata di air hasil olahan biofiltrasi adalah 0,1 mg/l.



Gambar 9. Konsentrasi MBAS berikut efisiensi penyisihannya.

Hubungan antara konsentrasi TSS di inlet dengan efisiensi penyisihan organik permanganat dan MBAS dapat dilihat pada Gambar 10. Dari gambar terlihat bahwa bila TSS rendah maka efisiensi penyisihan organik dan MBAS naik, demikian pula sebaliknya. Hal ini membuktikan bahwa lumpur TSS yang terakumulasi di dinding media menghambat proses degradasi polutan organik dan MBAS di lapisan biofilm. Dari fenomena ini dapat diketahui bahwa sistem biofiltrasi kurang cocok untuk air dengan TSS yang tinggi.

Pada akhir dari proses penelitian ini, air yang ada di reaktor biofiltrasi di kosongkan dan diamati kondisi media seperti terlihat pada Gambar 11. Dari gambar terlihat bahwa media biofiltrasi banyak dipenuhi oleh lumpur TSS.



Gambar 10. Hubungan TSS inlet dengan efisiensi penyisihan organik dan MBAS

Tabel 1 menunjukkan rangkuman kualitas air hasil olahan biofiltrasi pada HRT 1 jam. Pada Tabel 1 terlihat bahwa keseluruhan parameter yang diuji yakni pH, TSS, Organik Permanganat, MBAS dan Amonia di air hasil olahan biofiltrasi sudah berada di bawah baku mutu air baku air minum. Artinya, air olahan biofiltrasi dengan HRT 1 jam dapat dimanfaatkan sebagai air baku air minum, khususnya PAM Taman Kota.

5. KESIMPULAN

Proses *pre-treatment* untuk perbaikan kualitas air baku IPA Taman Kota yang memiliki kandungan polutan diantaranya TSS, Organik, Amonia dan MBAS tinggi dapat dilakukan dengan menggunakan reaktor biofiltrasi. Dengan *hydraulic retention time* (HRT) 1 jam, kualitas air hasil olahan

Tabel 1. Rangkuman kualitas air hasil olahan biofiltrasi pada HRT 1 jam

PARAMETER	NILAI	BAKU MUTU (Pergub DKI No 582,1995)
pH	7,2	6,5 – 8,5
TSS (mg/l)	42,8	100
ORGANIK PERMANGANAT (mg/l)	10,7	15
MBAS (mg/l)	0,1	1
AMONIA NITROGEN (mg/l)	0,34	1



Gambar 11. Media biofiltrasi setelah digunakan selama 4 bulan

biofiltrasi dapat mencapai baku mutu air baku air minum golongan B dalam SK Gub DKI No. 582 tahun 1995. Dengan demikian, air setelah di *pre-treatment* dengan biofiltrasi ini diharapkan dapat diolah dengan Instalasi Pengolahan Air (IPA) yang ada saat ini untuk menghasilkan kualitas air olahan yang memenuhi standard kualitas air minum.

Tingginya TSS akan menurunkan efisiensi penyisihan polutan pada sistem biofiltrasi. Oleh karena itu disarankan sebelum proses biofiltrasi perlu dilakukan proses pengendapan awal (*pre-treatment*) dengan waktu yang cukup agar supaya TSS

tidak menyumbat di media isian biofiltrasi.

Guna mendapatkan data yang dapat dipakai sebagai dasar disain IPA skala besar, disarankan untuk dilakukan penelitian serupa pada periode musim kemarau. Pada periode musim kemarau ini konsentrasi polutan dalam air baku kecenderungannya lebih tinggi sehingga hasil yang diperoleh kemungkinan berbeda.

UCAPAN TERIMAKASIH

Terimakasih disampaikan kepada manajemen PT. PALYJA yang telah memberikan kepercayaan serta dana untuk penelitian perbaikan kualitas air baku IPA Taman Kota, Pesing, Jakarta Barat.

DAFTAR PUSTAKA

1. Tody Ferdica. 2007. *Pengaruh Variasi Waktu Tinggal Pada Kombinasi Biofilter dan Ultrafiltrasi Dalam Pengolahan Air Minum dengan Parameter Amoniak, Nitrat, Nitrit dan Deterjen*. Skripsi Jurusan Teknik Lingkungan, Jakarta: Universitas Trisakti.
2. Keputusan Gubernur Kepala Daerah Khusus Ibukota Jakarta Nomor 582 Tahun 1995. *Tentang Penetapan Peruntukan Dan Baku Mutu Air Sungai atau Badan Air Serta Baku Limbah Cair Di Wilayah Daerah Khusus Ibukota Jakarta*.
3. Garno, Y.S. 1998. Dampak Limbah Deterjen Terhadap Kualitas Dan Organisme Air. *Jurnal Teknologi Lingkungan* Volume 1No.1.
4. Sawyer, C.N & P.L. McCarty. 1967. *Detergents, Chemistry For Sanitary Engineers*. Second Edition McGraw-Hill Book Company Tokyo.
5. Ainsworth, S.J. 1996. Soaps and Detergent. *Chem. Eng. News*.
6. Horan, N.J. 1990. *Biological Wastewater Treatment Systems, Theory and Operate*. University of Leeds, England. John Wiley & Sons Ltd.
7. Metclaf And Eddy. 1991. *Waste Water Engineering*. Mc Graw Hill.
8. Grady, C.P.L and Lim, H.C. 1980. *Biological Wastewater Treatment*. Marcel Dekker Inc. New York.
9. Verstraete, W., and E. Van Vaerenbergh. 1972. Heterotrophic Nitrification By *Arthrobacter* Sp. *Journal Bacteriology*. 110:955-961.
10. Tatsumi Iwao. 1971. *Water Work Engineering* (JOSUI KOGAKU). Tokyo: Japanese Edition.
11. Tove A Larsen and Poul Harremoës. 2003. *Degradation mechanisms of colloidal organic matter in biofilm reactors*. Department of Environmental Engineering, Bldg 115, Technical University of Denmark, DK-2800, Lyngby, Denmark.
12. Keen G.A. and J.I. Prosser. 1987. Interrelationship between pH and growth of *Nitrobacter*. Department of Genetics and Microbiology, Marischal College, University of Aberdeen, Scotland.