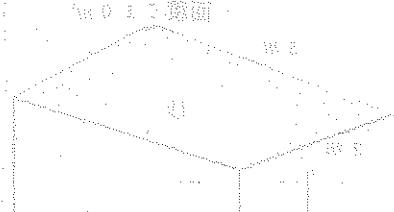


那覇市首里石嶺在の与根冷凍はウナギの循環濾過式蓄養地の設計

伊野波盛仁



那覇市首里石嶺在の与根冷凍は85坪のコンクリート池一面を持ち、それを蓄養池としてウナギの卸売業を行なっている。水源は500尺のボウリング井であり、1時のパイプを通して、注水は細々と行なわれている。1970年8月におよそ1トンのウナギを収容中、鼻あげにより、その1/3程度を斃死させた。

上述のことから、改善方法について相談を受けた。ボウリング井からの注水絶対量が少ないとから、池水循環濾過方式を採用する必要があり、それに必要な設計基準を以下のとおり示した。

蓄養池は容量280トン、水面積にして280m²である。 3.3 m^2 あたりおよそ10kg放養するものと仮定した。ただし長期蓄養であるので、時々給餌もおこなう。

(1) 放養量(N)と浄化槽の必要容積(C)m³

ウナギの窒素化合物排泄量(F)はNとして 0.3 gr/day/kg¹⁾とみなされるから、この池の最大収容量1000kgでは、総排泄量(N)は300gr/dayとなる。

一方径1cmの砾の浄化能力は16gr/day/m³である。

以上のことから必要浄化槽の容積(C)は

$$C_{m^3} = (F \times N) \times \frac{1}{16} = 300 \times \frac{1}{16} = 20 m^3$$

あればよい。

また、水質浄化のために必要な循環量は

$$280\text{トン} \times \frac{1}{24} = 12 \text{トン/hr} \text{ となる。}$$

(2) 放養量と溶存酸素の供給

ウナギの酸素消費量は70cc/hr/kg/30°C³⁾である。なお30°Cにおける酸素飽和量はおよそ

5cc/lであり、その中ウナギに消費可能な量は2ccほどと推測される。

以上のことから1時間当たり必要な循環給水量は

$$1000\text{kg} \times 70\text{cc}/2\text{cc/l} = 35000\text{l} = 35\text{トン/hr} \text{ となる。}$$

(3) 酸素供給と用水浄化の循環をそれぞれ独立系統にするか、または併用するか。

「浄化作用は濾過槽の砂の厚さに関係がなく、砂層内の滞留時間に関係がある。」²⁾と言うことがわかっている。

濾過槽の必要最小限の大きさは、この場合20トンであるから、20トンの容積は $2 \times 5 \times 2 m^3$ の直方体とすれば、水の通過断面積と距離は第1図に示したようになる。

この図から1時間当りの水の砂層内滞留時間を計算すると、

浄化系統のみの場合は

$$1.2 \text{ m}^3/\text{hr} = 0.1 \text{ m}^3 \times \text{流速}$$

流速 m/hr

$$\text{流速 } m/\text{hr} = 1.20 \rightarrow 2 \text{ m/min.}$$

すなわち砂層内滞留時間は1min.である。

酸素供給系統と併用する場合には

$$3.5 \text{ m}^3/\text{hr} = 0.1 \text{ m}^3 \times \text{流速}$$

$$\text{流速 } m/\text{m} = 3.50 \text{ m}/\text{hr} \div 6 \text{ m/min.}$$

すなわち砂層内滞留時間はおよそ20sec.である。

つまり、1時間当りの浄化作用の点からみれば、後者は前者に劣ること、浄化槽の面積を3倍にしなければオーバーフロー等の差さわりも考えられる。

以上のことから、浄化系統と酸素供給は別系統にした方がよいと結論される。

(4) ポンプの必要能力の計算

① 用水浄化に必要なポンプ

$$1.2 \text{トン}/\text{hr} \rightarrow 0.2 \text{トン}/\text{min.}, 50 \text{mm} (2\text{時}) \text{ 塩ビパイプ使用}$$

配管全長：20m

曲 管：5ヶ×3 = 15m

全相当管長：20 + 15 = 35m

流量 0.2トン/min. 2時塩ビ管の中を流れる時の抵抗は6m/100mであるので、抵抗は

$$3.5 \times 6 / 100 = 2.1 \text{m}, \text{ 実揚程は } 1 \text{m} \text{ とみられるから}$$

総揚程は $1 + 2.1 = 3.1 \text{m}$

以上のことからポンプの必要馬力 (KW) は

$$\text{揚程} \times \text{揚量} / (6.12 \times \text{効率}) = 3.1 \times 0.2 / 6.12 \times 0.45 = 0.225 \div 0.25 \text{ KW} \text{ となる。}$$

② 酸素供給に必要なポンプ

$$3.5 \text{トン}/\text{hr} \rightarrow 0.6 \text{トン}/\text{min.}, 80 \text{mm} (3\text{時}) \text{ 塩ビパイプ使用}$$

配管全長：20m

曲 管：5ヶ×4 = 20m

全相当管長：20 + 20 = 40m

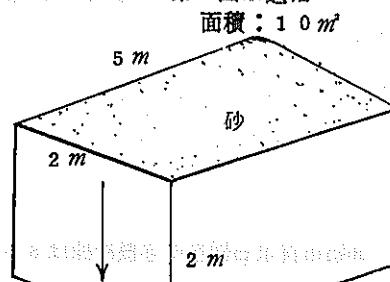
流量 0.6トン/min. 80mm管の管内抵抗は5m/100mであるので、抵抗は $40 \text{m} \times \frac{5}{100} = 2 \text{m}$

前掲と同様に、実揚程は1mであるから、

総揚程は $1 + 2 = 3 \text{m}$ 、したがって、ポンプの必要馬力は

$$3 \times 0.6 / 6.12 \times 0.5 \div 0.6 \text{ KW} \rightarrow 1 \text{ KW} \text{ となる。}$$

第1回 滞過槽



水の通過有効面積を
 $1.0 \text{m}^2 \times 1/100$ と推定する。

参考文献

1. 佐伯 有常：コイの循環式蓄養池と酸素補給量の算定法 水産増殖 UoL. No4
2. 平山 和次：海産動物飼育海水の循環濾過式浄化法に関する研究—II
日水誌 Vol. 31 No. 2, 1965
3. 川本 信元：養魚学総論 恒星社厚生閣 昭和、42
4. 佐々木宗良：講座 ポンプ 水産土木 Vol. 6, No.1